《联仕(湖北)新材料有限公司 4.8 万吨/年高纯电子化学品纯化分装及 10 万吨/年废硫酸、2 万吨/年废 LCD 级光阻剥离液、5 万只/年废包装桶回收综合利用项目环境影响报告书》全本信息公开确认函

我单位拟实施 4.8 万吨/年高纯电子化学品纯化分装及 10 万吨/年废硫酸、2 万吨/年废 LCD 级光阻剥离液、5 万只/年废包装桶回收综合利用项目,根据相应 法律法规,我公司委托湖北荆州环境保护科学技术有限公司编制了《联仕(湖北)新材料有限公司 4.8 万吨/年高纯电子化学品纯化分装及 10 万吨/年废硫酸、2 万吨/年废 LCD 级光阻剥离液、5 万只/年废包装桶回收综合利用项目环境影响报告 书》。

经我单位确认,认为该报告书内容真实准确,认可该报告书的内容。我公司 同意依法对该报告书进行全本信息公开,公开的报告书中涉及我公司需要保密的 内容(包括生产工艺、物料平衡、原辅材料等)已做适当删减。

> 联仕(湖北)新材料有限公司 2021年12月28日

# 目 录

棚	述		1
		、建设项目特点	
		· 环境影响评价工作过程	
		、关注的主要环境问题及环境影响	
		· 环境影响评价主要结论	
1		J	
_		编制依据	
		评价目的及工作原则	
		环境影响识别及评价因子筛选	
		评价标准	
		评价工作等级和评价范围	
		相关规划及环境功能区划	
		主要环境保护目标	
		评价技术路线	
2		<b>扩发</b> 中原	
_		在建项目建设内容	
		在建项目产品方案	
		在建项目主要设备	
		在建项目主要原辅材料	
		在建项目工艺流程	
		在建项目环境保护措施	
		在建项目污染物排放情况	
		在建项目环境保护问题及"以新带老"措施	
3		是项目概况	
Ū		项目基本情况	
		项目建设地点	
		项目建设内容和工程组成	
		产品方案及产品质量标准	
		原辅材料	
		储运工程	
		危险废物物料收运、鉴别、暂存	
		主要生产设备	
		厂区平面布置	
		0 公用工程	
		2 建设周期	
4			
	4.1	异丙醇纯化	97
		万酮纯化	
		醋酸纯化	
		废硫酸回收	
		LCD 级光阻剥离液	
		制桶	
	4.7	其他公辅工程产污分析	97
		其他公辅工程产污分析	

4.9 污染物源强	124
4.10 清洁生产分析	138
5 环境现状调查与评价	142
5.1 自然环境现状	142
5.2 区域环境质量现状调查与评价	146
5.3 区域污染源调查	174
6 环境影响预测与评价	185
6.1 营运期环境影响预测评价	185
6.2 施工期环影响评价	351
7 环境风险评价	355
7.1 环境风险评价的目的和重点	355
7.2 环境风险调查	355
7.3 风险等级判定	358
7.4 风险识别	363
7.5 风险事故情形分析	373
7.6 源项分析	376
7.7 风险预测与评价	380
7.8 环境风险管理	391
7.9 风险评价结论	416
7.10 环境风险评价自查表	417
8 环境保护措施及其可行性论证	419
8.1 营运期环境保护措施	419
8.2 施工期环境保护措施	457
8.3 环境保护投资及"三同时"验收清单	459
8.4 项目环境可行性分析	463
9 环境影响经济损益分析	484
9.1 经济效益分析	484
9.2 社会效益分析	484
9.3 环境损益分析	485
9.4 小结	487
10 环境管理与监测计划	488
10.1 环境管理要求	
10.2 污染物排放管理要求污染物排放清单	489
10.3 环境管理制度	497
10.4 环境监测计划	501
11 环境影响评价结论	504
11.1 建设项目建设概况	504
11.2 环境质量现状	504
11.3 主要环境影响	505
11.4 公众意见采纳情况	507
11.5 环境保护措施及污染物排放情况	507
11.6 环境影响经济损益分析	510
11.7 环境管理与监测计划	510
11.8 环境风险	
11.9 清洁生产	511
11.10 主要污染物总量控制	511
11.11 项目环境可行性	
11.12 环境影响结论	511

#### 附图

附图01 建设项目选址地理位置图

附图02 项目周边环境示意图

附图03 项目环境敏感保护目标及评价范围示意图

附图04 项目与荆江绿色循环产业园土地利用规划相符性示意图

附图05 荆江绿色循环产业园产业定位布局图

附图06 荆江绿色循环产业园排水规划图

附图07 环境质量现状监测点位布置图(引用资料)

附图08 项目总平面布置图

附图09 项目厂区分区防渗图

附图 10 项目厂区给排水管线图

附图 11 区域应急疏散路线图

#### 附件

附件01 委托书

附件02 确认函

附件03 备案证

附件04 绿色循环产业园规划环评审查意见

附件05 全省化工园区确认名单

附件06 市政府化工园区确认公示的批复

附件07 联仕一期及余热发电工程环境影响报告表审批意见

附件08 联仕二期工程环境影响报告书审批意见

附件09 监测报告及引用监测报告

附件10 污废水接纳(管)意向书

附件11 联仕公司危险化学品安全技术说明书(SDS)

附件12 联什公司三期用地规划证明

附件13 环评技术评估会专家组意见及专家签名表

附件14 产品(含副产品)质量标准汇编

附件15 危险废物综合利用原料成分分析报告

附件16 主要原材料质量标准汇编

附件17 建设项目环境影响报告书审批基础信息表

## 概述

### 一、建设项目特点

联仕(昆山)化学材料有限公司成立于 2017 年,为国家级高新技术企业,专业化超高纯度电子化学研发、制造、供应企业,公司的成立一举打破国外技术封锁,实现了高端电子化学品的在地化生产。

公司始终秉承在地化生产、全球化视野的发展理念,在电子化工领域打造中国品牌、中国标准。联仕锻造了一支集研发、管理、生产、供应、服务于一体的高效运营团队,拥有联仕昆山、佳立化学、联仕湖北、联仕江西、联仕浙江等多个先进生产基地,为全球客户提供 IC 半导体、FTP 平面显示器、SOLAR 太阳能、LED 发光二级体等产业制成的高纯度电子化学品供应。

联仕(湖北)新材料有限公司由联仕(昆山)化学材料有限公司全资设立,是极少数在中国拥有自主纯化知识产权的电子化学品材料生产供应商。主营业务为生产及销售超高纯度电子湿式化学品,供应全球应用在半导体集成电路、面板、光伏等领域。主要服务客户位在大中华地区的8-12英寸集成电路及内存大厂,其中先进制程客户为联仕服务重点项目。包括长江存储、武汉新芯、中芯国际、华虹宏力等。

联仕湖北作为联仕昆山关键的战略布局,引进了全球领先的技术工艺及生产设备,依据客户需求提供完整的化学品解决方案,并投入建设高规格电子化学工厂。从纯化、精细混合、洁净分装、取样到检验分析等过程进行严格控制及管理,搭建了完善的质量管理体系,以预防的思维与行动来确保质量及持续不间断的高效供应。联仕湖北项目一期+二期总用地面积 9 万余㎡,总建筑面积约 3.8 万㎡,项目总投资 8 亿元。达产后可年产高纯度电子化学品 49.2 万吨,实现集成电路用湿电子化学品 40 款产品全覆盖。

半导体制程使用诸多化学药剂,诸如硫酸、磷酸、氢氟酸等,而在薄膜制程、扩散制程、黄光制程与蚀刻制程皆会使用化学药剂,排放后由厂务进行委外清运或者排放至废水厂进行处理后放流。随着半导体厂内制程技术的提升需求,更高纯的硫酸使用量成倍增加,造成废硫酸用量上升,而废硫酸为半导体厂内委外清运数量最多的危险废弃物,故联仕公司以废硫酸废弃物减量作为改善目标,拟定废硫酸回收再利用之方案,导入废硫酸回收机制,期望提升废硫酸回收效益。以达到企业永续经营、资源循环利用、降低

1

半导体产业对环境污染,达成产业与环境共存之效益。

联仕(湖北)新材料有限公司拟在荆江绿色循环产业园(荆州经济技术开发区化工园区)内建设 4.8 万吨/年高纯电子化学品纯化分装及 10 万吨/年废硫酸、2 万吨/年废 LCD级光阻剥离液、5 万只/年废包装桶回收综合利用项目,项目总投资 70000 万元。

### 二、环境影响评价工作过程

根据《中华人民共和国环境保护法》、《中华人民共和国环境影响评价法》及《建设项目环境保护管理条例》的规定,建设单位应当开展环境影响评价工作。2021 年 10 月联仕(湖北)新材料有限公司委托湖北荆州环境保护科学技术有限公司承担其"4.8 万吨/年高纯电子化学品纯化分装及 10 万吨/年废硫酸、2 万吨/年废 LCD 级光阻剥离液、5 万只/年废包装桶回收综合利用项目"环境影响评价工作。我公司在接受委托后,认真组织实施了该项目的环境影响评价工作,组织有关技术人员收集、整理资料,对项目所在区域环境现状进行了调查,分析了拟建项目环境影响评价重点、评价范围和污染现状,对环境影响主要因子进行识别和筛选,对周围自然环境进行调查,对工程分析和污染源参数进行核算,并进行各要素环境影响预测及分析,在此基础上完成《联仕(湖北)新材料有限公司 4.8 万吨/年高纯电子化学品纯化分装及 10 万吨/年废硫酸、2 万吨/年废

荆州市生态环境信息与检测评估中心于 2022 年 1 月 13 日在荆州市主持召开了《联 仕(湖北)新材料有限公司 4.8 万吨/年高纯电子化学品纯化分装及 10 万吨/年废硫酸、2 万吨/年废 LCD 级光阻剥离液、5 万只/年废包装桶回收综合利用项目环境影响报告书》专家技术评估会。会议邀请五名专家(名单见报告书附件)负责《报告书》技术评估。

与会代表和专家踏勘了建设项目现场及项目周边环境,在听取了建设单位对项目工程概况介绍和评价单位对《报告书》主要技术内容的汇报后,经质询和认真讨论,形成专家组技术评估意见(评估意见见报告书附件)。现将按技术评估会专家组评估意见修改完善的《报告书(报批稿)》提交建设单位报荆州市生态环境局审批。

本报告书在编制过程中,得到了荆州市生态环境局荆州经济技术开发区分局以及建设单位联仕公司等有关部门及单位的指导和大力支持,在此一并表示感谢!

### 三、关注的主要环境问题及环境影响

我公司在开展评价工作过程中主要关注以下问题:

- (1) 建设项目生产工艺与污染源源强核算;
- (2) 建设项目产生的主要环境影响分析及评价;
- (3) 建设项目污染物产排情况,拟采取的污染防治措施及论证性分析;
- (4) 建设项目环境风险预测评价与风险防范措施;
- (5) 项目的建设与国家、地方产业政策及规划的相符性;
- (6) 项目清洁生产水平分析、主要污染物排放总量控制;
- (7) 项目建设可行性分析。

### 四、环境影响评价主要结论

联仕(湖北)新材料有限公司 4.8 万吨/年高纯电子化学品纯化分装及 10 万吨/年废硫酸、2 万吨/年废 LCD 级光阻剥离液、5 万只/年废包装桶回收综合利用项目的建设将促进地区经济的发展。项目建设符合国家产业政策要求,符合城市发展规划,满足资源综合利用和清洁生产政策的要求。本项目建设单位在认真落实本评价报告提出的各项环境污染防治措施后,投产后正常运行时,各项污染物能实现稳定达标排放,污染物排放不会改变周围环境功能类别,污染物排放总量可在荆州市内平衡解决。在加强监控、建立风险防范措施,并制定切实可行的应急预案的情况下,本项目的环境风险是可以接受的。项目选址符合荆州市城市总体规划、土地利用规划、环境空气功能区划、水环境功能区划、声环境功能区划以及建设项目环境管理的要求。只要严格落实环境影响报告书提出的环保对策及措施,严格执行"三同时"制度,确保项目污染物达标排放,认真落实环境风险的防范措施及应急预案,从环保角度而言,项目在拟定地点按拟定规模建设,具有环境可行性。

# 1总则

### 1.1 编制依据

#### 1.1.1 法律法规、行政文件及技术规范

#### 1.1.1.1 法律

- 1.《中华人民共和国环境保护法》(2014年4月24日);
- 2.《中华人民共和国环境影响评价法》(2018年12月29日修订);
- 3.《中华人民共和国大气污染防治法》(2018年10月26日修订);
- 4.《中华人民共和国水污染防治法》(2017年6月27日修订);
- 5.《中华人民共和国固体废物污染环境防治法》(2020年4月29日修订);
- 6.《中华人民共和国环境噪声污染防治法》(2018年12月29日修订);
- 7.《中华人民共和国土壤污染防治法》(2019年1月1日实施);
- 8.《中华人民共和国水法》(2016年7月2日修订):
- 9.《中华人民共和国节约能源法》(2016年7月2日修订);
- 10.《中华人民共和国清洁生产促进法》(2012年7月1日修订);
- 11.《中华人民共和国循环经济促进法》(2018年 10月 26日修订);
- 12.《中华人民共和国城乡规划法》(2019年4月23日修订);
- 13.《中华人民共和国长江保护法》(2020年12月26日颁布,2021年3月1日实施);

#### 1.1.1.2 行政法规

14.中华人民共和国国务院令第 682 号《建设项目环境保护管理条例》(2017 年 10 月 1 日):

15.中华人民共和国国务院令第 344 号《危险化学品安全管理条例(修订)》(国务院令第 591 号, 2011 年 3 月);

16.国务院国发〔2005〕40 号文《关于发布实施<促进产业结构调整暂行规定》的决定》〔2005年12月2日〕;

17.国务院国发〔2005〕39 号文《国务院关于落实科学发展观加强环境保护的决定》 (2005年12月3日);

18.国务院国发〔2006〕11 号《关于加快推进产能过剩行业结构调整的通知》(2006

#### 年3月12日);

- 19.《国务院关于加强环境保护重点工作的意见》(国发〔2011〕35 号,2011 年 10 月 20 日);
  - 1.1.1.3 部门规章和行政文件
  - 20.《产业结构调整指导目录(2019年版)》(国家发展改革委令2019年第29号);
  - 21.《危险废物转移管理办法》(生态环境部 部令 第23号);
- 22.《建设项目环境影响评价分类管理名录(2021 年版)》(生态环境部令第 16 号, 2020年 11 月 30 日);
- 23.《关于加强环保审批从严控制新开工项目的通知》(原国家环保总局办公厅环办函(2006)394号文);
- 24.《关于发布实施《限制用地项目目录(2012年本)》和《禁止用地项目目录(2012年本)》的通知》(国土资源部、国家发展改革委国土资发(2012)98号);
- 25.《国土资源部关于发布和实施<工业项目建设用地控制指标>的通知》(国土资发〔2008〕24号);
- 26.《关于进一步加强环境影响评价管理防范环境风险的通知》(环境保护部文件环发〔2012〕77号,2012年07月03日);
- 27.《关于进一步加强危险化学品安全生产工作的指导意见》(国务院安委会办公室安委办(2008)26号,2008年9月14日);
- 28.《关于开展重大危险源监督管理工作的指导意见》(安监管协调字〔2004〕56号, 2004年4月27日):
- 29.《关于深入推进重点企业清洁生产的通知》,(环发〔2010〕54 号,2010 年 4 月 12 日);
  - 30.关于印发《突发环境事件应急预案管理暂行办法》的通知(环发〔2010〕113号);
- 31.《国务院关于印发"十三五"节能减排综合性工作方案的通知》(国发〔2016〕74号,2017年1月5日);
- 32.《关于切实加强风险防范严格环境影响评价管理的通知》(环发〔2012〕98 号, 2012年8月8日);
  - 33.《关于以改善环境质量为核心加强环境影响评价管理的通知》(环保部,环环评〔2016〕150号);
    - 34.《排污许可管理办法(试行)》2017年11月6日由环境保护部部务会议审议通过,

#### 部令第48号,2017年11月6日实施;

- 35.《排污许可管理条例》(国务院令736号,2021年3月1日起施行);
- 36.《国务院关于印发打赢蓝天保卫战三年行动计划的通知》(国发[2018]22号);
- 37.《建设项目主要污染物排放总量指标审核及管理暂行办法》(环发〔2014〕197号);
- 38.《国务院关于印发水污染防治行动计划的通知》(国发〔2015〕17 号,2015 年 4 月 2 日);
- 39.《国务院关于印发土壤污染防治行动计划的通知》(国务院国发〔2016〕31号, 2016年5月31日):
- 40.《关于进一步加强工业节水工作的意见》(工信部节〔2010〕218 号, 2010 年 5 月);
- 41.《建设项目环境影响评价政府信息公开指南(试行)》(原环保部,2014年1月1日):
  - 42.《环境影响评价公众参与办法》(生态环境部令第4号,2019年1月1日起施行);
- 43.《建设项目主要污染物排放总量指标审核及管理暂行办法》(环发〔2014〕197号);
  - 44.《关于印发地下水污染防治实施方案的通知》(环土函(2019)25号);
  - 45.《关于印发<长江保护修复攻坚战行动计划>的通知》(环水体[2018]181号):
- 46.《关于发布长江经济带发展负面清单指南(试行)的通知》(国家推动长江经济带发展领导小组办公室第89号);
- 47.《关于进一步加强危险化学品安全生产工作的指导意见》(国务院安委会办公室安委办(2008)26号);
  - 48.《"十三五"挥发性有机物污染防治工作方案》(环大气〔2017〕121号);
- 49.《关于加强高耗能、高排放建设项目生态环境源头防控的指导意见》(环环评〔2021〕45号);
- 50.《关于加强重点行业建设项目区域削减措施监督管理的通知》(环办环评〔2020〕 36号)。
  - 1.1.1.4 地方法规、规章
- 51.《省人民政府办公厅转发省环保局关于湖北省地表水环境功能区划类别的通知》 (鄂政办发〔2000〕10号);

- 52.《省人民政府关于同意湖北水功能区划的批复》(鄂政函〔2003〕101号文);
- 53.《省人民政府办公厅关于调整建设项目环境影响评价文件分级审批权限的通知》 (鄂政办发〔2019〕18号);
  - 54.《湖北省水污染防治条例》(2018年11月19日修订);
- 55.《湖北省危险化学品安全管理办法》(湖北省人民政府令第 364 号, 2013 年 8 月 26 日省人民政府常务会议审议通过,自 2013 年 11 月 1 日起施行);
- 56.《省人民政府办公厅关于印发湖北省主要污染物排污权有偿使用和交易办法的通知》(鄂政办发〔2016〕96号);
- 57.《湖北省生态环境厅关于深化排污权交易试点工作的通知》(鄂环发[2019]19号); 58.湖北省人民代表大会常务委员会公告第61号《湖北省实施<中华人民共和国水法> 办法(修订)》(2006年7月21日修订);
  - 59.《湖北省大气污染防治条例》(2018年11月19日修订,2019年6月1日起施行);
  - 60.《湖北省水污染防治条例》(2018年11月19日修订,2019年6月1日起施行);
  - 61.《湖北省土壤污染防治条例》(2019年2月1日修订,2019年10月1日起施行);
- 62.《省人民政府关于贯彻落实国务院大气污染防治行动计划的实施意见》(鄂政发〔2014〕6号);
- 63.《关于印发<湖北省大气污染防治行动计划实施情况考核办法(试行)>的通知》 (鄂环办发〔2014〕58号):
- 64.《省人民政府关于印发湖北省水污染防治行动计划工作方案的通知》(鄂政发〔2014〕3号);
- 65.《省人民政府关于贯彻落实国务院大气污染防治行动计划的实施意见》(鄂政发〔2014〕6号);
- 66.《省人民政府关于印发湖北省土壤污染防治行动计划工作方案的通知》 (鄂政发〔2016〕85号);
  - 67.《省人民政府关于发布湖北省生态保护红线的通知》(鄂政发(2018)30号);
- 68.《省环委会办公室关于印发湖北重点行业挥发性有机物污染整治实施方案的通知》 (鄂环委办〔2016〕79号);
- 69.《关于印发荆州市大气污染防治行动计划的通知》(荆政发〔2014〕21 号,2014 年 11 月 17 日发布);
  - 70.《荆州市水污染防治行动计划工作方案》(荆政发(2016)12号);

- 71.《关于印发荆州市土壤污染防治工作方案的通知》(荆政发〔2017〕19号);
- 72.荆州市人民政府办公室关于印发荆州市地表水功能区划的通知(荆政办发〔2017〕 17号);
- 73.《荆州市沿江重化工及造纸行业企业专项集中整治工作措施》(荆政办电[2018]24号);
- 74.《荆州市人民政府关于印发荆州市"三线一单"生态环境分区管控实施方案的通知》(荆政发〔2021〕9号)。

#### 1.1.1.5 技术规范

- 75. 《建设项目环境影响评价技术导则 总纲》(HJ 2.1-2016);
- 76. 《环境影响评价技术导则 大气环境》(HJ 2.2-2018);
- 77. 《环境影响评价技术导则 地表水环境》(HJ 2.3-2018):
- 78. 《环境影响评价技术导则 地下水环境》(HJ 610-2016);
- 79. 《环境影响评价技术导则 声环境》(HJ 2.4-2009);
- 80.《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ 169-2018);
- 81. 《环境影响评价技术导则 土壤环境(试行)》(HJ 964-2018);
- 82.《建设项目环境影响技术评估导则》(HJ 616-2011);
- 83.《大气有害物质无组织排放卫生防护距离推导技术导则》(GB/T 39499-2020);
- 84. 《水污染治理工程技术导则》(HJ 2015-2012);
- 85. 《大气污染治理工程技术导则》(HJ 2000-2010);
- 86. 《排污单位自行监测技术指南 总则》(HJ 819-2017);
- 87. 《排污单位自行监测技术指南 无机化学工业》(HJ 1138-2020);
- 88.《排污许可证申请与核发技术规范 专用化学产品制造工业》(HJ 1103-2020);
- 89.《排污许可证申请与核发技术规范 橡胶和塑料制品工业》(HJ1122—2020):
- 90.《排污许可证申请与核发技术规范 工业固体废物和危险废物治理》(HJ 1033—2019);
  - 91.《制定地方大气污大染物排放标准的技术方法》(GB/T 3840-91);
  - 92. 《常用危险化学品储存通则》(GB 15603-1995):
  - 93.《危险化学品事故灾难应急预案》(国家安全生产监督管理总局);
  - 94.《固体废物鉴别标准 通则》(GB 34330—2017);
  - 95. 《危险废物收集 贮存 运输技术规范》(HJ2025-2012);

- 96.《危险废物鉴别标准通则》(GB5085-2019);
- 97.《建筑设计防火规范》(GB50016-2014);
- 98.《建设项目危险废物环境影响评价指南》(公告 2017 年第 43 号):
- 99.《危险废物污染防治技术政策》(环发[2001]199号);
- 100.《挥发性有机物(VOCs)污染防治技术政策》(环保部公告 2013 年 31 号);
- 101.《硫酸工业污染防治技术政策》(公告 2013 年 第 31 号);
- 102.《一般固体废物分类与代码》(GB/T 39198-2020);
- 103.《化工建设项目环境保护设计规范》(GB50483-2019);
- 104.《石化企业水体环境风险防控技术要求》(Q/SH 0729-2018);
- 105.《石油化工工程防渗技术规范》(GB/T50934-2013);
- 106.《硫酸、磷肥生产污水处理设计规范》(GB 50963-2014)。
- 1.1.1.6 规划文件
- 107.《全国生态保护"十三五"规划纲要》;
- 108.《湖北省生态环境保护"十四五"规划》;
- 109.《湖北省长江经济带绿色发展"十四五"规划》;
- 110.《荆州市环境保护"十三五"规划》;
- 111.《荆江绿色循环产业园控制性详细规划》。

#### 1.1.2 评价委托书

《联仕(湖北)新材料有限公司 4.8 万吨/年高纯电子化学品纯化分装及 10 万吨/年 废硫酸、2 万吨/年废 LCD 级光阻剥离液、5 万只/年废包装桶回收综合利用项目环境影响评价委托书》,见附件 1。

#### 1.1.3 项目有关资料

联仕(湖北)新材料有限公司提供的其它相关资料。

### 1.2 评价目的及工作原则

#### 1.2.1 评价目的

为了正确处理项目所在地区的经济、社会发展和环境保护,维护生态平衡的关系,做到瞻前顾后,统筹兼顾,维护和创造良好的生产与生活环境,使该项目的建设达到经济效益、社会效益和环境效益的统一,我公司按照国家建设项目影响评价技术相关导则

的规定开展本次环境影响评价工作,力求达到下述目的:

- (1)通过环境现状调查和监测,掌握项目所在地周边自然环境、社会环境及环境 质量现状,为环境影响评价提供依据。
  - (2) 针对本项目的特点和污染特征,确定主要污染因子和环境影响要素。
- (3)分析论述本项目选用生产工艺和污染防治措施的先进性和可行性,阐述其是 否符合清洁生产要求。
- (4) 预测项目建成后对当地环境可能造成影响的范围和程度,提出避免或减轻污染的对策和建议。
- (5)分析项目可能存在的环境风险,预测风险发生后可能影响的程度和范围,对本项目环境风险进行评价,并提出相应的风险防范和应急措施。
- (6) 从技术、经济角度分析采用污染治理措施的可行性,从环境保护的角度对项目是否可行做出明确的结论。
- (7)确保环境影响报告书为管理部门决策、设计部门优化设计、建设部门环境管理提供科学依据。

#### 1.2.2 工作原则

- (1) 坚持环境影响评价工作为经济建设服务,为环境管理服务的原则,注重评价工作的实用性、针对性,为环境管理决策提供科学依据;
- (2)以国家有关产业政策、环境保护法规为依据,贯彻国务院关于《生态文明体制改革总体方案》的精神:贯彻"清洁生产"、"达标排放"、"节能减排"、"总量控制"的原则:
- (3)坚持环境影响评价为工程建设服务,为环境管理服务,提高环境影响评价的实用性原则:
- (4)以科学、客观、公正、务实的原则,开展环境影响评价工作,评价内容力求 主次分明、重点突出、数据正确、结论可靠,环保对策建议可操作性、实用性强;
- (5) 在确保环评质量的前提下,充分利用现有资料,尽量缩短评价周期,满足工程进度的要求。

### 1.3 环境影响识别及评价因子筛选

#### 1.3.1 环境影响识别

利用矩阵识别法对本项目建设期和运营期产生的环境影响因素进行识别,具体见表 1.3-1。

影响特征 价 评价因子 影响说明 防治措施 时 性质 程度 时间 可能性 段 大气环境 短 施工二次扬尘 对道路场地洒水 2 小 自 短 地表水环境 小 施工生活污水 沉淀、格栅 3 然 施 环 环境噪声 小 建筑机械噪声 加强管理 3 短 境 工 小 固体废物 3 短 建筑垃圾 加强管理 生 陆生植物 3 短 小 施工粉尘附着植物叶面 对道路、场地洒水 期 态 环 小 水生生物 3 短 生活污水 治理 境 SO<sub>2</sub>、丙酮、硫酸雾、 大气环境 2 长 大 处理后排放 VOCs、颗粒物 地表水环境 3 长 大 生产废水、生活污水 处理后排放 自 固废 长 小 生产固废、生活垃圾 分类处理处置 3 然 营 合理布局、降噪措 环 环境噪声 长 设备噪声 3 小 施 境 运 地下水环境 长 小 废水、废液等 分区防渗 3 期 酸雾沉降、泄漏漫流、 酸雾处理后排放、 土壤环境 3 长 小 废液渗漏 分区防渗 生 SO<sub>2</sub>、硫酸雾、VOCs、 陆上植物 长 小 治理 3 态 丙酮 环 生产废水、生活污水 水生生物 长 分类治理

表 1.3-1 建设项目环境影响识别矩阵一览表

#### 1.3.2 环境影响评价因子的筛选

根据上表列出的本工程环境影响识别矩阵,经综合分析,筛选出主要环境影响评价 因子列于表 1.3-2。

注: (1) 影响性质"+"为有利影响; "-"为不利影响;

<sup>(2)</sup> 影响程度"1"为重大影响;"2"为中等影响;"3"为轻微影响。

### 表 1.3-2 主要环境影响评价因子一览表

环境		评价因子									
要素	污染源调查	现状评价	施工期影响评价	营运期影响评价	总量控制						
地表水	CODcr、氨氮	水温、pH 值、化学需氧量、生化需氧量、溶解氧、总磷、氨氮、硫化物、挥发性 酚类、石油类、苯、可吸附有机卤素等	pH、COD、 BOD <sub>5</sub> 、SS、NH <sub>3</sub> -N	pH、COD、SS、NH <sub>3</sub> - N、TP、TN、氟化 物、甲苯、总铜	COD、NH <sub>3</sub> -N						
地下水	/	$K^+$ 、 $Na^+$ 、 $Ca^{2+}$ 、 $Mg^{2+}$ 、 $CO_3^{2-}$ 、 $HCO_3^{-}$ 、 $C\Gamma$ 、 $SO_4^{2-}$ 、 $pH$ 、氨氮、硝酸盐、亚硝酸盐、挥发性酚类、氰化物、砷、汞、铬(六价)、总硬度、铅、氟化物、镉、铁、锰、溶解性总固体、耗氧量、总大肠菌群、细菌总数、硫化物,水位	/	COD <sub>Mn</sub> 、NH <sub>3</sub> -N	/						
大气	SO <sub>2</sub> 、NO <sub>X</sub> 、颗粒物、VOCs、NH <sub>3</sub> 、 HCl、甲苯、硫酸雾、氟化物	$SO_2$ 、 $NO_2$ 、 $PM_{10}$ 、硫酸雾、氯化氢、氟化物、氨、丙酮、甲苯、 $TVOC$	$PM_{10}$	SO <sub>2</sub> 、NO <sub>2</sub> 、PM <sub>10</sub> 、硫 酸雾、氯化氢、氟化 物、氨、VOCs、甲 苯、丙酮	SO <sub>2</sub> 、 NO <sub>x</sub> 、 VOCs、颗 粒物						
噪声	/	昼夜间等效声级	昼夜间等效声级	昼夜间等效声级							
土壤	/	砷、镉、铬(六价)、铜、铅、汞、镍、四氯化碳、氯仿、氯甲烷、1,1-二氯乙烷、1,2-二氯乙烷、1,1-二氯乙烯、顺-1,2-二氯乙烯、反-1,2-二氯乙烯、二氯甲烷、1,2-二氯丙烷、1,1,1,2-四氯乙烷、1,1,2,2-四氯乙烷、四氯乙烯、1,1,1-三氯乙烷、1,1,2-三氯乙烷、三氯乙烯、1,2,3-三氯丙烷、氯乙烯、苯、氯苯、1,2-二氯苯、1,4-二氯苯、乙苯、苯乙烯、甲苯、对/间-二甲苯、邻二甲苯、硝基苯、苯胺、2-氯酚、苯并(a) 蒽、苯并(a) 芘、苯并(b) 荧蒽、苯并(k) 荧蒽、菌、二苯并(a,h) 蒽、茚并(1,2,3-c,d) 芘、萘、pH、钴	/	pH、COD <sub>Mn</sub> 、NH <sub>3</sub> -N							
固体废 物	/	/	施工垃圾	一般工业固废、危险废 物							

#### 1.3.3 评价时段

该项目分为建设过程和生产运行两个阶段。建设过程的环境影响属短时、局部和部 分可逆性的影响,影响可随建设期的完成而基本消失;运行期的环境影响属长期、局部 和不可逆性影响,并随着排污量的增加对环境影响也将进一步加深,从环保管理控制上 必须满足污染物达标排放和总量控制,确保满足区域环境质量的功能要求。因此,评价 重点关注运行期的环境影响。

### 1.4 评价标准

#### 1.4.1 环境质量标准

(1) 空气环境质量标准见表 1.4-1。

表 1.4-1 环境空气质量标准限值一览表

类		评价	жпі		标准限值													
别	标准号及名称	对象	类别	名称	取值时间	限值	单位											
					年平均	60												
				$SO_2$	24 小时平均	150	]											
							1小时平均	500										
					年平均	40												
				$NO_2$	24 小时平均	80												
					1小时平均	200												
	《环境空气质量			$PM_{10}$	年平均	70	a/m³											
	标 准 》		=	F1VI <sub>10</sub>	24 小时平均	150	μg/m³											
	( GB3095- 2012)	095- 区域 环境 空气		PM <sub>2.5</sub> 氟化物	年平均	35												
					24 小时平均	75												
环					1小时平均	20												
境															州(1617)	24 小时平均	7	
空							$O_3$	日最大8小时平均	160									
气											$O_3$	1小时平均	200					
				СО	24 小时平均	4	mg/m <sup>3</sup>											
					1小时平均	10	IIIg/III											
				氨	1小时平均	200												
					氯化氢	1小时平均	50											
	《环境影响评价			甲苯	1小时平均	200												
	技术导则-大气环	术导则-大气环 附录 D	硫化氢	1小时平均	10	μg/m³												
	境 》 ( HJ2.2-		表 D.1	硫酸	1小时平均	300	μg/III											
	2018)			9元162	日平均	100												
				丙酮	1小时平均	800												
				TVOC	8小时平均	600												

13

(2) 地表水环境质量标准见表 1.4-2。

表 1.4-2 地表水环境质量限值一览表

类别	标准号及名称	评价对象	类(级)别	标准	隹限值							
大加	你任与父石你	V	天(级)加	名称	限值(mg/L)							
				pН	6-9(无量纲)							
				COD	≤20							
				BOD <sub>5</sub>	≤4							
				氨氮	≤1.0							
				总氮	≤1.0							
				总磷	≤0.2							
				石油类	≤0.2							
		长江		挥发酚	≤0.005							
地表				硫化物	≤0.2							
水环	《地表水环境质量标准》(GB3838-2002)		长江	长江	长江	长江	长江	长江	III	长江 III	铜	≤1.0
境						锌	≤1.0					
				砷	≤0.05							
				汞	≤0.0001							
				镉	≤0.005							
				铬 (六价)	≤0.05							
				铅	≤0.05							
				镍	≤0.02							
				氟化物	≤1.0							
				氰化物	≤0.2							

(3) 区域声环境质量标准见表 1.4-3。

表 1.4-3 区域声环境质量限值一览表

	标准号及名称	评价对象	类(级)别	标准限值			
类别				名称	限值 dl	B(A)	
				石你	昼间	夜间	
声环境	《声环境质量标准》 (GB3096-2008)	厂界	3	等效声级 Leq(A)	65	55	

(4) 区域地下水环境质量执行《地下水质量标准》(GB/T14848-2017)表 1 中III 类限值,具体限值见表 1.4-4。

表 1.4-4 区域地下水环境质量限值一览表

序号	项目	III类限值	序号	项目	III类限值
1	рН	6.5~8.5	13	氯化物	≤250mg/L
2	耗氧量	≤3.0mg/L	14	硝酸盐	≤20mg/L
3	氨氮	≤0.5mg/L	15	亚硝酸盐	≤1.0mg/L
4	As	≤0.01mg/L	16	总硬度	≤450mg/L
5	氟化物	≤1.0 mg/L	17	挥发酚	≤0.002mg/L

序号	项目	III类限值	序号	项目	Ⅲ类限值
6	砷	≤0.01mg/L	18	硫酸盐	≤250mg/L
7	铬(六价)	≤0.05mg/L	19	溶解性总固体	≤1000mg/L
8	锰	≤0.1mg/L	20	氰化物	≤0.05mg/L
9	铁	≤0.3mg/L	21	浑浊度/NTUa	≤3
10	铅	≤0.01mg/L	22	色(铂钴色度单位)	15
11	嗅和味	≤0.005	23	汞	≤0.001 mg/L
12	总大肠菌群	≤3.0MPNb/100mL	24	镉	≤0.005 mg/L

(5)区域土壤环境质量执行《土壤环境质量 建设用地土壤污染风险管控标准(试行)》(GB36600—2018)表 1 第二类用地限值,具体限值见表 1.4-5。

表 1.4-5 区域土壤环境质量限值一览表

) <del>,</del>	染物项目	第二	类用地	评价
45	条初项目	筛选值	管控值	对象
	砷	60	140	
	镉	65	172	
	铬 (六价)	5.7	78	
重金属和无机物	铜	18000	36000	
	铅	800	2500	
	汞	38	82	
	镍	900	2000	
	四氯化碳	2.8	36	
	氯仿	0.9	10	
	氯甲烷	37	120	
	1,1-二氯乙烷	9	100	
	1,2-二氯乙烷	5	21	 土壤 
	1,1-二氯乙烯	66	200	
	顺-1,2-二氯乙烯	596	2000	
	反-1,2-二氯乙烯	54	163	
	二氯甲烷	616	2000	
	1,2-二氯丙烷	5	47	
	1, 1, 1, 2-四氯乙烷	10	100	
42 42 44 <del>左</del> 411 4/m	1, 1, 2, 2-四氯乙烷	6.8	50	
挥发性有机物	四氯乙烯	53	183	
	1,1,1-三氯乙烷	840	840	
	1,1,2-三氯乙烷	2.8	15	
	三氯乙烯	2.8	20	
	1, 2, 3-三氯丙烷	0.5	5	
	氯乙烯	0.43	4.3	
	苯	4	40	
	氯苯	270	1000	1
	1,2-二氯苯	560	560	1
	1,4-二氯苯	20	200	1
	乙苯	28	280	1
	苯乙烯	1290	1290	1

	甲苯	1200	1200	
	间二甲苯+对二甲苯	500	570	
	邻二甲苯	640	640	
	硝基苯	76	760	
	苯胺	260	663	
	2-氯酚	2256	4500	
	苯并〔a〕蒽	15	151	
	苯并〔a〕芘	1.5	15	
半挥发性有机物	苯并〔b〕荧蒽	15	151	
	苯并〔k〕荧蒽	151	1500	
	崫	1293	12900	
	二苯并〔a, h〕蒽	1.5	15	
	茚并〔1, 2, 3-cd〕芘	15	151	
	萘	70	700	

### 1.4.2 排放标准

### (1) 废气排放标准

本项目废气排放标准详见表 1.4-6。

### 表 1.4-6 废气排放标准限值一览表

类别	七州日五石和	评价	>=>>t. +4m	排放标	准限值 mg/m³	排放速率(1 /1)
- 尖別	标准号及名称	对象	污染物	最高允许排放浓度	边界无组织	排放速率(kg/h)
			二氧化硫	200	0.5	
			硫酸雾	5	0.3	
	《硫酸工业污染物排放标准》(GB26132-2010)及其		颗粒物	30	0.9	
	修改单中表 6、表 7、表 8	废硫酸回收尾气(含在建工程硫酸装置区 其他废气源强)		单位产品基准排气	式量 2300m³/t	
	参照关于印发《工业炉窑大气污染综合治理方案》 的通知(环大气[2019]56号)		*NOx	300		
	《合成树脂工业污染物排放标准》(GB 31572—	制桶废气	非甲烷总烃	60	4.0	
	2015)表 5、表 9	刺佣及 (	颗粒物	20	1.0	
	参照天津市地标《工业企业挥发性有机物排放控制		TRVOC	40		1.2(15m 高排气筒)
	标准》(DB12/524-2020)表 1 电子工业		甲苯	10		0.5(15m 高排气筒)
	参照江苏省地标《化学工业挥发性有机物排放标准》 (DB32/3151-2016)表 1、表 2	)	丙酮	40	0.80	1.3(15m 高排气筒,严格 50%后限值为 0.65)
	《无机化学工业污染物排放标准》(GB 31573-	洗桶废气	HCl	20	0.05	
废	2015)及其修改单中表 4、表 5;		NOx	100	0.12 <sup>a</sup>	
与	NOx 无组织执行《大气污染物综合排放标准》(GB		氟化物	3.0	0.02	
4	16297-1996) 表 2		$NH_3$	10	0.3	
	参照天津市地标《工业企业挥发性有机物排放控制标准》(DB12/524-2020)表1电子工业	露天装置区+新建甲	TRVOC	40		10.2(28m 高排气筒)
	参照江苏省地标《化学工业挥发性有机物排放标准》 (DB32/3151-2016)表 1、表 2	类车间	丙酮	40	0.80	9.06(28m 高排气筒)
	/亚自运沙姆排放与特》/CD14554 02)中主1 主	污水处理站臭气	$NH_3$		0.3 <sup>b</sup>	4.9(15m 高排气筒)
	《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)中表 1、表 2	仍外处理如关(	$H_2S$		0.06	0.33 (15m 高排气筒)
	2	厂界	臭气浓度		20 (无量纲)	
	参照天津市地标《工业企业挥发性有机物排放控制标准》(DB12/524-2020)表1电子工业	污水处理站 VOCs 废 气	TRVOC	40		1.2(15m 高排气筒)
			硫酸雾	45		7.56 (28m 高排气筒,内插 法计算)
	《大气污染物综合排放标准》(GB 16297-1996)表 2		氮氧化物 (其他)	240	0.12	3.78 (28m 高排气筒,内插 法计算)
			甲苯	40	2.4	15.44(28m 高排气筒,内 插法计算)

		氟化物(其 他)	9.0	0.02	0.506(28m 高排气筒,内 插法计算)
		HCl	100	0.20	1.206(28m 高排气筒,内 插法计算)
《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93) 中表 1、表 2		氨	-	0.3	20(28m 高排气筒,四舍五 入法计算)
参照执行《工业企业挥发性有机物排放控制标准》 (DB12/524-2020)表1电子工业		TRVOC	40		10.2(28m 高排气筒,内插 法计算)
参照执行《化学工业挥发性有机物排放标准》 (DB32/3151-2016)表1、表2		丙酮	40	0.80	9.06(28m 高排气筒,内插 法计算)
《挥发性有机物无组织排放控制标准》(GB37822- 2019)表 A.1 特别排放限值	厂区内无组织废气	NMHC	1	6(监控点处1小时平均浓度 值);20(监控点处任意一次 浓度值)	

<sup>\*</sup>注:本项目无 NOx 废气污染源强,由于本项目硫酸废气依托在建工程硫酸装置区尾气处理装置处理并依托硫酸尾气排气筒排放,故此处提到 NOx 排放浓度要求。 \*\*注:制桶废气与洗桶废气通过同一根排气筒排放,废气污染物中非甲烷总烃/TRVOC 排放限值按照 GB 31572—2015、DB12/ 524-2020 中的较严值执行,即非甲烷总烃/TRVOC 限值为 40mg/m³。

### (2) 废水排放标准

本项目废水经自建污水处理站预处理后进荆州申联环境科技有限公司污水处理厂处理,本项目废水排放标准详见表 1.4-7。

表 1.4-7 废水排放标准限值一览表

类别	标准号及名称	评价对象	类(级)别	控制打	指标
				污染物名称	最高允许排放浓度 (mg/L)
			1	pH(无量纲)	6~9
	《硫酸工业污染物排放标			SS	100
	准》(GB26132-2010)及其		间接排放	石油类	8
	修改单表 2		1713311133	COD	100
				氨氮	20
				总氦	40
				单位产品基准排水量	$0.2 \text{m}^3/\text{t}$
				pH(无量纲)	6~9
				SS	100
				COD	200
	《无机化学工业污染物排放				40
	标准》(GB 31573-2015)及		间接排放	总磷	2
	其修改单表 1			石油类	6
				氟化物	6
				总铜	0.5
			-	总氮	60
	《合成树脂工业污染物排放		间接排放	pН	
				悬浮物	
废		综合废水		化学需氧量	
水	标准》(GB 31572—2015)	<b>が日</b> 及八		五日生化需氧量	
	表 1			氨氮 总氮	
			-		
			-	氟化物	20
			-	рН	6~9
				SS	400
				COD	500
	   荆州申联环境科技有限公司			BOD <sub>5</sub>	150
	污水处理厂进水水质指标		进水水质 -		35
				TN	50
					8
				溶解性盐	5000
				рН	6~9
				SS	100
				COD	100
			上述标准较	BOD <sub>5</sub>	150
	本项目执行排放标准		严值		20
				总氮	40
		İ			2
			<u> </u>		6
				<b>弗(化物</b>	б

	甲苯	0.1
	石油类	6
	总铜	0.5
	溶解性盐	5000

### (3)项目噪声排放标准见表 1.4-8。

表 1.4-8 噪声排放标准限值一览表

				标准限值			
类别	标准号及名称	评价对象	类(级)别	名称	限值 dB(A)		
				石柳	昼间	夜间	
施工期噪	《建筑施工场界环境噪声排放标	施工场界	/	等效声级	70	55	
声	准》(GB 12523-2011)	旭工初升	/	Leq(A)	70	33	
营运期噪	《工业企业厂界环境噪声排放标	厂界四周	3	等效声级	65	55	
声	准》(GB 12348-2008)	/ 75四月	3	Leq(A)	0.5	33	

#### 1.4.3 其他

固体废物按其性质不同分别执行不同标准:一般工业固体废物执行《一般工业固体废物贮存和填埋污染控制标准》(GB18599-2020);危险废物执行《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2001)及其修改单;生活垃圾的储存与处置参照执行《城市生活垃圾管理办法》(建设部令第157号)。

### 1.5 评价工作等级和评价范围

#### 1.5.1 大气环境影响评价等级确定

按照《环境影响评价技术导则 大气环境》(HJ 2.2-2018),项目大气环境影响评价工作等级判断如下:根据项目污染源初步调查结果,分别计算项目排放主要污染物的最大地面空气质量浓度占标率 Pi(第 i 个污染物,简称"最大浓度占标率"),及第 i 个污染物的地面空气质量浓度达到标准值的 10%时所对应的最远距离 D10%。其中 Pi 定义为:

$$P_i = \frac{C_i}{C_{oi}} \cdot 100\%$$

式中:

Pi-第 i 个污染物的最大地面浓度占标率, %;

Ci-采用估算模型计算出第 i 个污染物的最大 1h 地面空气质量浓度, µg/m³;

Coi-第 i 个污染物的环境空气质量浓度标准, $\mu$  g/m<sup>3</sup>。

评价工作等级按分级判据进行划分。最大地面浓度占标率 Pi 按公式(1)计算,如污染物数 i 大于 1,取 P 值中最大者(Pmax),和其对应的 D10%。

项目评价工作等级表见表 1.5-1。

表 1.5-1 大气环境影响评价等级判别表

评价工作等级	评价工作分级依据
一级	Pmax≥10%
二级	1%≤Pmax<10%
三级	Pmax<1%

根据导则规定,项目污染物数大于 1,取 P 值中最大的(Pmax)和其对应的 D10%作为等级划分依据,本项目 P 值中最大占标率为 39.3%>10%。对照《环境影响评价技术导则 大气环境》(HJ2.2-2018)评价等级的划分原则,大气环境影响评价工作等级为一级(判定详见 6.1.1.2 节)。

#### 1.5.2 地表水环境影响评价等级确定

拟建项目建成后,外排废水经过有效治理后达标排放,进入荆州申联环境科技有限公司污水处理厂处理后排放,为间接排放。根据《环境影响评价技术导则 地表水》 (HJ2.3-2018) 要求,本项目地表水环境影响评价等级为三级 B。

#### 1.5.3 声环境影响评价等级确定

该项目厂址位于工业园区,声环境功能总体划分为 3 类功能区;目前本项目场界外 200m 内没有声环境敏感目标;建设项目前后评价范围内敏感目标噪声级增高量在 3dB (A)以下。根据《环境影响评价技术导则 声环境》(HJ2.4-2009),该项目声环境影响评价等级为三级。

#### 1.5.4 地下水环境影响评价等级确定

#### (1) 建设项目类别

根据《环境影响评价技术导则 地下水》(HJ610-2016),该项目为"专用化学品制造"项目,属于附录 A 中的 I 类建设项目;该项目同时涉及"危险废物综合利用",同样属于附录 A 中的 I 类建设项目。

#### (2) 建设项目场地的地下水环境敏感程度

项目建设项目所在区域地下水环境功能规划为III类,该项目周边没有取用地下水的居民,没有特殊要求保护的资源,没有集中式饮用水水源地保护区。因此该项目地下水环境敏感程度判定为"不敏感"。

#### (3) 建设项目地下水评价工作等级判定

综上,根据 HJ610-2016,该项目地下水环境影响评价工作等级为二级。

#### 1.5.5 环境风险影响评价等级确定

根据《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ 169-2018),环境风险评价工作等级划分为一级、二级、三级。根据建设项目涉及的物质及工艺系统危险性和所在地的环境敏感性确定环境风险潜势,按照下表确定评价工作等级。风险潜势为IV及以上,进行一级评价;风险潜势为III,进行三级评价;风险潜势为II,进行三级评价;风险潜势为II,可开展简单分析。

表 1.5-2 环境风险等级划分

环境风险潜势	IV 、 IV+	III	II	I
评价工作等级		二	三	简单分析 a
a 是相对于详细评价 的说明。见附录 A。	工作内容而言,在描述	· 危险物质、环境影响途征	径、环境危害后果、风险	防范措施等方面给出定性

本项目大气环境风险潜势为IV<sup>+</sup>级,地表水环境风险潜势为III级,地下水环境风险潜势为III级,环境风险潜势综合等级为IV<sup>+</sup>级(详见 6.3 章节分析)。对比上表,本项目环境风险评价工作等级为一级。

#### 1.5.6 土壤环境影响评价等级

根据《环境影响评价技术导则 土壤环境》(HJ964-2018),本项目涉及其中的"专用化学品制造"以及"危险废物利用及处置",均属于污染影响型 I 类行业。本项目占地约 100 亩(联仕公司全厂占地面积约为 164198.79 m²),为永久占地,属于中型;项目所在地土壤及周边土壤均为工业园用地,周边不存在耕地、园地、牧草地、饮用水水源地或居民区、学校、医院、疗养院、养老院等土壤环境敏感目标的及其他土壤环境敏感目标的,项目所在区域土壤属于"其他情况",土壤环境敏感程度判定为"不敏感"。最终确定本项目土壤环境影响评价等级为二级。

表 1.5-3 土壤污染影响型评价工作等级划分表

占地规模 评价工作等级 敏感程度	I类		II类			III类			
	大	中	小	大	中	小	大	中	小
敏感	一级	一级	一级	二级	二级	二级	三级	三级	三级
较敏感	一级	一级	二级	二级	二级	三级	三级	三级	-
不敏感	一级	二级	二级	二级	三级	三级	三级	-	-
注: "-"表示可不开展土壤环境影响评价工作。									

#### 1.5.7 生态环境影响评价等级

该项目占地面积约为 66700 m²(联仕公司全厂占地面积约为 164198.79 m²),远小于 2km²,且项目位于荆江绿色循环产业园,依据《环境影响评价技术导则生态影响》 (HJ19-2011) 中 4.2.1 规定,确定该项目生态影响评价工作等级为**三级**。

		工程占地(水域)范围	
影响区域生态敏感性	面积≥20km² 或长度≥100km	面积 2km²~20km² 或长度 50km~100km	面积≤2km² 或长度≤50km
特殊生态敏感区	一级	一级	一级
重要生态敏感区	一级	二级	三级
一般区域	二级	三级	三级

表 1.5-4 生态影响评价工作等级划分表

#### 1.5.8 评价范围

根据项目环境影响评价工作等级,本项目各环境要素的评价范围见下表。

评价因子	评价等级	评 价 范 围
地表水	三级 B	不进行水环境影响预测,进行水污染控制和水环境影响减缓措施有效性评价; 依托污水处理设
地衣八	D	施的环境可行性评价
环境空气	一级	以联仕公司厂区制酸废气排气筒为中心,边长为 5km 的矩形范围
噪声	二级	厂界及外围 200m 内范围
		大气环境: 距离建设项目边界 5km 范围内的区域
环境风险	一级	地表水环境风险评价范围按《环境影响评价技术导则 地表水环境》规定执行;
		地下水环境风险评价范围按《环境影响评价技术导则 地下水环境》规定执行
地下水	二级	地下水评价范围为以该项目为中心,6km²的范围
土壤环境	二级	联仕(湖北)新材料有限公司占地范围,以及联仕(湖北)新材料有限公司占地范围外 0.2km
上、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、、	一级	范围内的区域
生态环境	三级	项目用地范围及向外延伸 1km 的范围内

表 1.5-5 项目评价范围一览表

### 1.6 相关规划及环境功能区划

#### 1.6.1 荆州市城市总体规划

根据《荆州市城市总体规划(2011-2020)》中的相关内容:

荆州市产业发展总体战略为: "重点发展汽车零部件、化工、石油设备制造、电子、生物医药等产业及旅游业",本项目建设性质总体属于化工项目,与荆州市产业发展总体战略相符。

荆州市产业空间布局规划为: "荆州市中心城区以机械制造、轻工纺织、精细化工、电子、生物医药、新能源、新材料、旅游、商贸为主导",本项目选址与荆州市产业空间布局相符。

#### 1.6.2 荆州开发区规划

#### (1) 开发区发展背景

荆州开发区是荆州经济技术开发区和荆州高新技术产业园区的规范化简称,于 1992 年 5 月挂牌成立,并于同年 8 月经湖北省人民政府批准为省级开发区。

1994 年 11 月,经湖北省人民政府批准在原沙市玉桥经济技术开发区内设立沙市玉桥高新技术产业开发区,12 月,荆州地区和沙市市合并成立荆沙市后,市委、市政府筹备组决定撤消原沙市玉桥经济技术开发区管委会,设置荆沙市玉桥经济技术开发区管委会,同时将沙市区联合乡整体划归开发区管辖。

1997年2月,省政府同意荆沙市玉桥经济开发区和荆沙市玉桥高新技术产业开发区分别更名为荆州经济技术开发区和荆州高新技术产业开发区;同年8月,市政府将盐卡新港区纳入开发区管辖。

2000年7月,荆州市委、市政府将沙市农场整体划入开发区管辖。荆州开发区管委会是市政府的派出机构,为正县级单位,行使市级行政经济管理权限,负责对开发区实行统一领导,统一管理。

2011年6月,荆州开发区晋升为国家级荆州经济技术开发区。

2011 年 12 月,随着荆州成为第五个国家级承接产业转移示范区,荆州开发区从而获得了国家级经济技术开发区和国家级承接产业转移示范区两块金字招牌。

2012年4月,荆州开发区再次扩容,托管沙市区岑河镇四个村、资市镇三个村以及江陵县滩桥镇、岑河原种场等区域。

2016年12月,荆州开发区被中质协质量保证中心授予 ISO9001:2015质量管理体系认证证书。

2017年8月,根据荆州市委、市政府《关于推进"一城三区、一区多园"建设的实施意见》,荆州开发区设置新能源汽车及装备智能制造产业园、军民融合产业园暨光通讯电子信息产业园、绿色循环产业园、绿色建筑产业园和临港物流产业园五大产业园区。

湖北省环保厅于 2010 年 9 月对《荆州经济开发区规划环评》进行了批复,其批复的开发区范围为:经北至豉湖渠和荆岳铁路规划线,西南角至锅底渊路,南至长江及江北农场,东至沙市区岑河镇,西至豉湖路、三湾路,总面积约为 55.07km² (不含发展备用地)。随着"产业转移"、"壮腰工程"等规划的相继实施,荆州市进入了一个新的发展时期。为将目前已经形成的两个相对集中的工业聚集区(化港河两侧以及江陵滩桥镇观音寺港区附近)功能整合,合理化管控布局,荆州经济开发区管委会启动了《荆江绿色

24

循环产业园控制性详细规划(2014-2030)》的编制,目前,该规划环评报告已取得审查意见。

#### (2) 规划产业发展

重点发展精细化工产业,兼顾医药化工、石油化工、煤化工、建材、表面处理和皮革等已经具备一定产业聚集规模的产业。借鉴东部及海外化工科技发展,将生物工程、新材料科学与精细化工产业进行融合,重点研究新催化技术、新分离技术、超细粉体技术等;进一步发挥荆州长江岸线化工专用码头资源优势,大力开发地下卤水资源,加快发展盐化工,着力打造国内一流、国际竞争力强精细化工产业基地。

#### (3) 规划环评意见落实情况

目前开发区已经有一座污水处理厂投入运行,即纺织印染工业园 8 万吨污水处理厂(申联),同时排江工程和 5.2 万吨排污口已经获得省水利厅的批复。目前开发区排水管网沿着现有道路敷设,基本涵盖了化港河以北的区域。纺织印染工业园以外的企业废水在经过自建污水处理设施处理后经排江通道排江。为适应开发区发展,正在建设豉湖渠以南的配套管网和提升泵站工程。

荆州开发区各项固废均能做到妥善处理处置,其中生活垃圾统一运抵荆州旺能垃圾 焚烧发电厂进行焚烧处理,一般工业固废绝大部分可以循环利用,危险废物在当地环境 保护部门的监管下均委托资质单位统一处置。

开发区经济发展,实际辖区范围已经超出省厅批复开发区范围。道路及相应给水、排水、燃气等基础设施覆盖了开发区大部分区域,在实施基础设施的同时,开发区正在逐步落实区域内生态补水、水系连通和生态修复工程,在保障防洪、雨污水妥善排放的同时积极开展区域内水生态环境。

根据荆州市委市政府"一城三区、一区多园"战略构想,荆州开发区的新能源汽车及装备智能制造产业园以新能源汽车、汽车零部件制造、装备智能制造为主导产业;军民融合产业园暨光通讯电子信息产业园以光通讯、电子信息为主导产业;绿色循环产业园以绿色化工、纺织印染服装、生物医药为主导产业;绿色建筑产业园以绿色建材、装配式建筑及部品部件为主导产业;临港物流产业园以临港产业、现代物流、综合保税物流为主导产业。已经入驻企业正在逐步实施产业分类后的调整,拟入驻企业按照荆州开发区一区多园产业发展导向实施"对号入驻",本项目即位于绿色循环产业园内。

#### 1.6.3 荆江绿色循环产业园控制性详细规划

#### (1) 发展目标

打造成以"产业集群化、环境园林化"为标志的现代化产业新区,充分展示国家级 开发区"高效、低碳"的示范形象,建设成为荆州经济新的增长极。

#### (2) 工业园定位

国家级开发区的精细化工产业集聚发展区。

#### (3) 工业园规模

荆州市荆江绿色循环产业园片区的范围:西至长江大堤,北至杨家河路、王桥路及纺印四路,东至中兴路,南至化港河北路及观南大道。

#### (4) 工业园土地利用性质

工业用地、道路与交通设施用地、公用设施用地及绿地等用地。各地块土地利用性 质详见该规划"法定文件"。

#### (5) 工业园基础设施规划

给水:规划区北部区域接荆州市城市供水管网,沙洪公路 DN400、江津东路 DN600、农技路 DN300、东方大道 DN300~600 已接入沙市农场场区。场区还有部分现 状给水支管已接通。规划区南部由现状观音寺自来水厂供水,水源为长江水。现状管网布置不合理,无统一规划,管径偏小,水量和压力均不能满足生产和生活需要。

排水:沙市农场场区东方大道、沙洪公路部分路段及农技路等排水管网已建成;西干渠南侧纺织工业园的工业污水管道及荆州申联环境科技有限公司污水处理厂已建成,有市政污水管网区域,污水经荆州申联环境科技有限公司污水处理厂处理后抽排至长江。沙市农场场区内其他路段尚无完整的排水管网系统。雨水、生活污水及部分工业废水均就近排入现状沟渠流入西干渠、化港河、南北渠等河渠。滩桥镇内尚无排水管网,居民生活污水、雨水均就近排入附近沟渠中,工业废水(主要是汇达废水)经过各企业自建污水处理设施处理后最终排长江。

雨水: 目前规划区雨水管网尚在规划中, 地面雨水随地势流至附近河沟。

电力:沙市农场现状由 220kv 楚都变和 110kv 东方变供电,滩桥由 110kv 滩桥变供电,主要功能为规划园区内现状居民供电。

环卫:城镇生活垃圾产量按 0.8~1.0kg/d•人计。各乡镇建设垃圾中转站,同时负责镇域内各村的垃圾收集,并运输至垃圾处理场处理。对纸类、塑料、废金属等可回收物由当地废品回收站处理;垃圾中的有机物如菜叶、瓜皮等易腐烂的物质由当地堆肥后农

#### 用,以减少运输量。

道路:规划区内各主要道路如东方大道、深圳大道、沿江大道等均已建成,部分村级道路在建设中。

#### 1.6.4 环境功能区划

本项目位于荆江绿色循环产业园,项目选址区域环境功能区划具体情况见表 1.6-1。

环境要素 区域 类(级)别 标准 《地表水环境质量标准》(GB3838-地表水环境 长江 (荆州)段 III类 2002) 《地下水质量标准》(GB/T14848-地下水 区域内 III类 2017) 区域内 大气 《环境空气质量标准》(GB3095-2012) 二级 工业区 3类 声环境 《声环境质量标准》(GB3096-2008) 主次干道道路两侧一定范围内 4a 类 《土壤环境质量 建设用地土壤污染风 土壤环境 区域内 险管控标准(试行)》(GB36600-第二类用地限值 2018)

表 1.6-1 区域环境功能区划一览表

### 1.7 主要环境保护目标

#### (1) 大气环境保护目标

主要保护目标为拟建项目评价范围内(以项目厂址为中心区域,边长 5km 的矩形区域)的环境敏感点,大气环境质量满足《环境空气质量标准》(GB3095-2012)二级标准。

#### (2) 地表水环境保护目标

地表水环境保护目标是长江,保证水体水质满足《地表水环境质量标准》 (GB3838-2002) III类标准要求。

#### (3) 地下水环境保护目标

区域地下水水质满足《地下水质量标准》(GB/T14848-2017) III 类标准。

#### (4) 声环境保护目标

控制主要设备噪声及运输车辆噪声值,保护目标是确保项目在建设期间和建成后其周围区域声环境符合该区域的声环境功能要求。

#### (5) 固体废物控制目标

控制本项目在建设期的建筑垃圾和营运期间固废对周围环境的影响,使固废得到妥善处理。

### 本项目环境保护目标及其基本情况见表 1.7-1。

表 1.7-1 建设项目选址地周围主要环境敏感点一览表

要素	名称	方位	距离(m)	规模/功能	保护级(类)别
	北港还迁安置小区	SSE	1600-2360	约 4000 人	
	北港分场	SE	2000-3200	约 400 人	
	杨场分场	SSE	2000-3100	约 680 人	
	吴场村	SW	3200~5000	约 280 人	
	江北监狱	S	3900~4300	约 500 人	
	宝莲村	SE	4900~5000	约 300 人	
	王家台	SSE	4320-4640	约 180 人	
	滩桥还迁安置小区	S	4160-4600	约 3500 人	
	荆农分场	SE	1300~3600	约 2100 人	
	沙口村	SE	4200~5000	约 1800 人	
	庙兴村	Е	2100~3500	约 1900 人	
	黄场村	E	3100~4500	约 2000 人	
	陈龙村	E	4100~5000	约 1850 人	
	黄港村	NE	3700~5000	约 2200 人	
	新河台	NE	2400~3000	约 100 户	
	黄渊村	NE	3400~5000	约 870 人	
	常湾安置小区	NE	4000~4300	约 2500 人	
大气	西子河畔	NE	2530-2850	约 1000 人	《环境空气质量标准》(GB3095- 2012)二类区域标准
	东方玫瑰园	N	4100~4300	约 2400 人	2012)二天区域标准
	荆州开发区滩桥高级中 学	N	1500~1800	约 2000 人	
	湖北省民间工艺技术学 院	NW	2400	约 2250 人	
	长江艺术工程职业学院	NW	2200	约 1800 人	
	荆州市艺术高中	NW	2600	约 1000 人	
	荆州东区医院	NW	2100	约 300 人	
	荆州机械电子工业学校	NNW	2800	约 4000 人	
	金源世纪城	N	3100~4500	约 35000 人	
	荆州开发区中学	N	3900	约 1900 人	
	沙市七中	NNW	4700	约 1500 人	
	合汇公园天下	NW	4750	约 3700 人	
	沙市农场	NNW	1100~1300	约 1500 人	
	窑湾新村	NW	1430~2100	约 3920 人	
	津东新村	NNW	3100~4300	约 3600 人	
	幸福新村	NW	3100~5000	约 6000 人	
	月堤社区	NNW	3500~4100	约 8000 人	_
	彩虹幼儿园	NNW	1130	约 200 人	
	创业学校	NW	2500	约 500 人	_
	陈家台村	Е	4100	约 600 人	
地表水	长江	W	2300	大型	《地表水环境质量标准》(GB3838-

				2002)Ⅲ类标准		
	化港河	S	570	小型/园区雨水排 泄河道	《地表水环境质量标准》(GB3838- 2002)IV类水域标准	
噪声	厂界四周	/	1	/	《声环境质量标准》(GB3096- 2008)3 类区域标准	

### 1.8 评价技术路线

该项目环境影响报告书工作内容包括两个主要部分,一是资料收集、现状监测、工程分析与预测、数据处理;二是环境影响报告书的编制与审查。

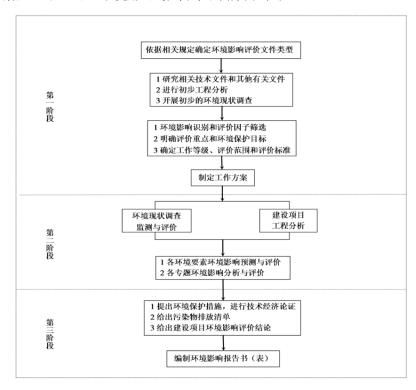


图 1.8-1 环境影响评价工作程序图

# 2 现有工程回顾

联仕(湖北)新材料有限公司在荆江绿色循环产业园(荆州经济技术开发区化工园区)内建设年产 49.2 万吨高纯度电子化学品纯化及分装项目,其中一期工程为年产 18.64 万吨混配分装电子化学品,一期项目环评于 2021 年 5 月 11 日获得荆州市生态环境局荆州经济技术开发区分局的审批意见(荆开分环保审文〔2021〕30 号),见附件;二期工程为年产 30.56 万吨电子化学品项目,二期项目环评于 2021 年 8 月 23 日获得荆州市生态环境局的审批意见(荆环审文〔2021〕60 号),见附件。

联仕(湖北)新材料有限公司 3MW 硫磺制酸余热发电项目环评于 2021 年 11 月 19 日获得荆州市生态环境局荆州经济技术开发区分局的审批意见(荆开分环保审文〔2021〕72号),见附件。

目前上述工程均处于施工期。

### 2.1 在建项目建设内容及建设现状

一期及二期项目主要建设内容见下表,表中"建设现状"栏根据 2022 年 1 月现场调查情况填写:

类 别		工程内容及规模	分期	建设现 状
	联合装置区	包括联合装置-硫磺仓库、联合装置-熔硫厂房、联合装置-焚硫转化干吸收工段,布设硫酸生产线。	二期	建设中
主体工程	电子级超级纯 硫酸车间	占地面积 1683.2m², 建筑面积 3055.80m², 1/2/3 层, 布设硫酸纯化生产线。	二期	建设中
	甲类车间	占地面积 3290m², 建筑面积 3909.12m², 1/2 层, 布设双氧水生产线, 设回收桶清洗、灌装单元。	一期	建设中
	乙类车间	占地面积 6768m², 建筑面积 7560m², 2 层, 布设氨水、盐酸、硝酸、氢氟酸、氟化铵生产线。	二期	建设中
	综合楼			
	门卫	2 个门卫房,建筑面积分别 72 m²和 111.7 m²。	一期	74. \ II - II - II
辅	总控室	1 栋, 2 层, 占地面积 200m², 建筑面积 400m², 用于生产设备控制和监管。	一期	建设中
助工	消防泵房及消 防水池	消防泵房 1 座,占地面积 737m², 2 个 650m³ 的消防水池。	一期	
程	设备露天堆场	设备露天堆场,占地面积 1150m²。	一期	
	半露天堆场及 检修区	半露天堆场及检修区,占地面积 542.36m <sup>2</sup> 。	一期	建设中
	地磅	地磅占地面积 30m²。	一期	
储运	甲类储罐区	占地面积 1701.9m²,设置 4 个 50m³工业级双氧水储罐、1 个 50m³的 98%工业级硝酸储罐,泵区占地面积 360.0 m²,装卸区 144 m²。	一期	建设中
工程	乙类储罐区一	设置 1 间 $SO_3$ 储罐房间,面积 $211.82m^2$ ,内设 1 个 $60m^3$ 的三氧化硫储罐; 其余罐区占地面积 $438.24m^2$ ,设置 1 个 $500m^3$ 的 $98%$ 硫酸储罐,1 个 $500m^3$	一期	建设中

表 2.1-1 在建一期及二期项目主要建设内容

#### 2 现有工程回顾

		的 68% 硝酸储罐; 泵区占地面积 24 m², 装卸栈桥 126 m²。		
	→ N/ A4 444 III .	占地面积 478.08m <sup>2</sup> ,设置 2 个 50m <sup>3</sup> 的工业液氨储罐,3 个 50m <sup>3</sup> 的无水氟化	. 440	arta NEL . L.
	乙类储罐区二	氢储罐;设置应急尾气吸收装置,占地面积 108 m²。	二期	建设中
	戊类储罐区	占地面积 237.6m <sup>2</sup> ,设置 3 个 50m <sup>3</sup> 的 32%工业级盐酸储罐。	一期	建设中
	丙类仓库	占地面积 4320m², 用于储存原料硅藻土、钒催化剂。	一期	建设中
	丁类半露天堆			
	场	占地面积 1150m²,用于堆存空桶。	二期	建设中
	·	厂区内用水源来自园区供水管网,厂内供水管网沿道路铺设,建设 RO 超纯		
	给水	水制备系统 1 套,规模 20m³/h;建设脱盐水站 1 座,规模 12m³/h,占地面积	一期	建设中
		269.6m <sup>2</sup> 。		
	H- 1.	设雨污分流排水系统,工业废水和初期雨水由污水处理站预处理,与生活污	###	7± 11 +
	排水	水一同排入荆州申联环境科技有限公司污水处理厂处理。	一期	建设中
		厂区用电由电网提供,引入二路供电电源,一路为国电供电,一路为余热发		
	供电	电站供电。硫磺制酸装置废热回收系统设置汽轮发电机组(3MW 抽凝),	一期	建设中
公	, . <del>_</del>	热电联产。设置备用发电机房。		
用一	供热	设置 24t/h 余热锅炉一台,国电长源蒸汽作为备用。	二期	建设中
工	,	设全厂性循环水池 1 座,容积 768m³,设 4 座循环水量 1500m³/h 的冷却塔;		
程	循环冷却水系	硫磺装置区设专用循环水池 1 座,容积 704.9m³,设置 2 个循环水量为	440	arta NEL II.
	统	1500m³/h 的冷却塔。冷冻盐水机组配备 4 台螺杆式压缩机冷冻机, 2 台	一期	建设中
		200RT,2 台 400RT。		
		新设压缩空气系统,20m³/min,0.8MPa,压缩空气主要用于吹扫、仪表空气		
	供气	和送入制氮机生产氮气;新设制氮机组系统,2 台 200m³/h、0.6MPa;仪表	二期	建设中
		供气配置 10m³备用储罐。		
	公用工程车间	公用工程车间 1 座,占地面积 1088m²,建筑面积 2237.46m²;设置变电间。	二期	建设中
		①甲类车间双氧水工艺废气、酸性产品回收桶清洗、灌装废气、酸性物料储		
		罐呼吸废气: 依托一期二级碱洗+15m 高排气筒(1#);		
		②碱性产品回收桶清洗、灌装废气、碱性物料储罐呼吸废气: 依托一期二级	1#、	
		酸洗+15m 高排气筒 (2#);	2#、	
		③有机产品回收桶清洗、灌装废气、有机物料储罐呼吸废气依托一期二级活	3#排	
		性炭吸附,以新带老改为:水洗+除雾器+二级活性炭吸附+15m 高排气筒	气筒	
		(3#);	及对	
		④熔硫废气经碱洗处理,制酸系统尾气:双氧水喷淋塔+电除雾,均由 40m	应处	
	废气	高排气筒(4#)排放;	理系	建设中
		⑤氨水工艺废气先降膜回收,再和氟化铵工艺废气一起处理:水洗+酸洗	统为	
		+20m 高排气筒 (5#);	_	
		⑥氢氟酸工艺废气先降膜回收,再和盐酸工艺废气一期处理:水洗+碱洗,	期,	
		硝酸工艺废气:碱洗+硫代硫酸钠吸收,由 20m 高排气筒(6#)排放;	其余	
环		⑦质检实验室废气: 水洗+15m 高排气筒(7#);	为二	
保		⑧污水处理站废气: 高浓氨氮废水吹脱塔处理产生的氨气经三级喷淋塔处	期	
エ		理,再与污水处理设施产生的恶臭和有机废气经碱洗+除雾器+活性炭吸附		
程		+15m 高排气筒(8#)。		
		污水分质分类收集处理,高浓氟、磷废水经化学沉淀、混凝沉淀(35m³/d)		
		预处理,高浓有机废水经芬顿(15m³/d)预处理,高浓氨氮废水经吹脱塔		
		(50m³/d) 预处理,高浓硝酸盐氮废水经三效蒸发(10m³/d)处理,生活污		
	污水收集与处	水经化粪池预处理(10m³/d),食堂废水经隔油池(4m³/d)预处理,上述废	一期	建设中
	理	水与综合废水一同进综合污水处理站处理,处理能力 280 m³/d,工艺为调节	// <b>3</b>	~~ 1
		池+中和池+两级 AO+MBR,与脱盐水站、余热锅炉、纯水站、循环冷却排		
		水,通过厂区排口进入荆州申联环境科技有限公司污水处理厂处理,最终排		
		放至长江,配套建设纳管废水管网及排水监控设施。		
	固体废物	在甲类仓库一内建设一座危废仓库,占地面积 105m², 收集暂存危险废物, 定期交由有相应危险废物资质单位处置; 生活垃圾委托环卫部门统一清运。	一期	建设中
	温丰民公		一期+	Z卦 ネノプィート・
1 !	噪声防治	对主要噪声源设置隔声、减振、消声等降噪措施。	#0	建设中
	环境风险防范	设置 1 座 1561m³ 事故应急池和 1 座 1400m³ 初期雨水池 (兼事故池)。	<u>二期</u> 一期	建设中

# 2.2 在建项目产品方案

一期项目产品方案见下表:

表 2.2-1 一期项目产品方案

序号	对应产品	数量 t/a	形态	备注
混配		.,		1 11
1	LCD 级光阻剥离液	3000	液态	外售
2	二氧化硅蚀刻液	3000	液态	外售
3	缓冲蚀刻液	3000	液态	外售
4	氢氧化四甲基铵 2.38%	3000	液态	外售
5	干蚀刻残留去除液	3000	液态	外售
6	显影剂	10000	固态	外售
7	草酸蚀刻液	3000	液态	外售
8	铝蚀刻液	40000	液态	外售
9	IC 级光阻剥离液	9000	液态	外售
10	铬蚀刻液	1000	液态	外售
11	混和清洗液	3000	液态	外售
12	混和蚀刻液	3000	液态	外售
小计		84000		
储存分装				
13	N-甲基-2-吡咯烷酮	12000	液态	外售
14	45%氢氧化钾	20000	液态	外售
15	氢氧化鈉	20000	液态	外售
16	乙二醇	1000	液态	外售
17	乙酸乙酯	2000	液态	外售
18	正癸烷	2000	液态	外售
19	丙二醇甲醚	6000	液态	外售
20	丙二醇甲醚醋酸酯	8000	液态	外售
21	醋酸丁酯	1000	液态	外售
22	甲苯	1000	液态	外售
23	甲酸	300	液态	外售
24	硫酸铜	600	液态	外售
25	六甲基二硅烷胺	2000	液态	外售
26	柠檬酸	500	液态	外售
27	五甲基二乙烯三胺	3000	液态	外售
28	NRD	3000	液态	外售
29	异丙醇	10000	液态	外售
30	丙酮	10000	液态	外售
小计		102400		
合计		186400		

二期项目产品方案见下表:

表 2.2-2 二期项目产品方案

序 号	产品	规格	生产规模 (t/a)	包装规格	品质 级别	外售量 (t/a)	自用量 (t/a)	备注
1	电子级硫 酸	96%	120000	吨桶、槽车、200 升桶、加仑瓶	G1- G5	120000	0	
2	副产硫酸	98%	30000	吨桶、槽车、200 升桶、加仑瓶	工业 级	30000	0	
3	副产三氧 化硫	99.7%	10000	槽车	工业 级	10000	0	
4	电子级双	31%	30000	吨桶、槽车、200	G1-	30000	0	

_				1				
	氧水			升桶、加仑瓶	G5			
5	电子级氨 水	29%	30103	吨桶、槽车、200 升桶、加仑瓶	G1- G5	29703	400	400t 用于混合清洗液混配生产
6	副产氨水	29%	297	吨桶、槽车、200 升桶、加仑瓶	工业 级	297	0	
7	电子级盐 酸	37%	19800	吨桶、槽车、200 升桶、加仑瓶	G1- G4	19800	0	
8	副产盐酸	22%	200	吨桶、槽车、200 升桶、加仑瓶	工业 级	200	0	
9	电子级硝 酸	70%	31332	吨桶、槽车、200 升桶、加仑瓶	G1- G4	26867	4465	其中 2955t 用于混合蚀刻液混配, 1400t 用于铝蚀刻液混配, 110t 用于铬蚀刻液混配
10	副产硝酸	70%	3133	吨桶、槽车、200 升桶、加仑瓶	工业 级	3133	0	
11	电子级氢 氟酸	49%	34380	吨桶、槽车、200 升桶、加仑瓶	G1- G5	28969	5411	其中 300t 用于二氧化硅蚀刻液混配, 250t 用于缓冲蚀刻液混配, 45t 用于混合蚀刻液混配, 4816t 用于氟化铵生产
12	副产氢氟 酸	49%	1031	吨桶、槽车、200 升桶、加仑瓶	工业 级	1031	0	
13	电子级氟 化铵	40%	10900	吨桶、槽车、200 升桶、加仑瓶	G1- G4	5600	5300	其中 2700t 用于二氧化硅蚀刻液 混配,2600t 用于缓冲蚀刻液混配
14			321176			305600	15576	

# 2.3 在建项目主要设备

表 2.3-1 一期项目主要生产设备

序号	<b>设</b> 夕	规格型号	数量	材质
	设备名称		<b></b>	/// // // // // // // // // // // // //
		LCD 级光阻剥离液		
1	LCD 光阻剥离液储罐	立式 60m³, ID=3500mm	2	SS304L
2	乙醇胺储罐	立式 60m³, D=3500mm	1	SS304L
3	二乙二醇单丁醚储罐	立式 60m³, ID=3500mm	1	SS304L
4	二甲基亚砜储罐	立式 60m³, ID=3500mm	1	SS304L
5	混合槽	立式 V=25m³, ID=2600mm	2	SS304L
6	过滤器	ID=450mm, H=600mm	2组	SS304L
7	出料泵	无轴封泵 H=30m,Q=15m³/h	2	SS304L
		二氧化硅蚀刻液		
8	混合槽	立式 V=7m³, ID=2100mm	1	铁氟龙内衬
9	过滤器	ID=450mm, H=600mm	3	铁氟龙
10	二氧化硅蚀刻液出料泵	无轴封泵 H=25m,Q=15m³/h	1	组合件
		缓冲蚀刻液		
11	混合槽	立式 V=7m³, ID=2100mm	1	铁氟龙内衬
12	界面活性剂添加裝置	300mmX400mm	1	PP/PFA
13	过滤器	ID=450mm, H=600mm	3	铁氟龙
14	缓冲蚀刻液出料泵	无轴封泵 H=30m,Q=15m³/h	1	组合件
		氢氧化四甲基铵 2.38%		
15	混合槽	立式 V=7m³, ID=2100mm	2	铁氟龙内衬
16	过滤器	ID=450mm, H=600mm	6	铁氟龙
17	出料泵	无轴封泵 H=25m,Q=15m³/h	2	组合件
		干蚀刻残留去除液	,	
18	混合槽	立式 V=6-8m³, ID=2000mm	3	铁氟龙内衬
19	过滤器	ID=450mm, H=600mm	3组	铁氟龙内衬
20	出料泵	无轴封泵 H=25m,Q=8m³/h	3	组合件
L			•	• • • • • • • • • • • • • • • • • • • •

		显影剂			
21	溶解槽	立式 V=6-10m³, ID=2000mm	2	PP	
22	混合槽	立式 V=25m³, ID=2800mm	2	铁氟龙内衬	
23	过滤器	ID=450mm, H=600mm	2组	铁氟龙内衬	
24	溶解缓冲泵	无轴封泵 H=20m,Q=12m³/h	2	组合件	
25	显影剂出料泵	无轴封泵 H=25m,Q=15m³/h	2	组合件	
		草酸蚀刻液			
26	溶解槽	立式,平底 V=6-10m³,ID=2000mm	2	PP	
27	溶液槽	立式 V=7m³, ID=2100mm	1	铁氟龙内衬	
28	混合槽	立式 V=7m³, ID=2100mm	5	铁氟龙内衬	
29	溶解输出泵	无轴封泵 H=25m,Q=12m³/h	2	组合件	
30	溶解缓冲泵	无轴封泵 H=20m,Q=12m³/h	1	组合件	
31	混合罐输出泵	无轴封泵 H=20m,Q=15m³/h	5	组合件	
32	热交换器	立式管壳式 F=1.6m <sup>2</sup>	1	SUS304	
		铝蚀刻液			
33	磷酸储槽	立式 V=50m³, Ф3200, L=6500	1	HDPE	
34	铝蚀刻液混合槽	立式 V=25m³, ID=2800mm	2	HDPE	
35	铝蚀刻液混合槽	立式 V=7m³, ID=2100mm	1	铁氟龙内衬	
36	过滤器	ID=450mm, H=600mm	2组	铁氟龙内衬	
37	过滤器	ID=450mm, H=600mm	3组	铁氟龙	
38	磷酸出料泵	无轴封泵 H=20m,Q=15m³/h	12	组合件	
39	铝蚀刻液循环泵	无轴封泵 H=20m,Q=15m³/h	4	组合件	
40	铝蚀刻液循环泵	无轴封泵 H=20m,Q=12m³/h	3	组合件	
		IC 级光阻剥离液			
41	2日人 排	立式 V=10m³, ID=2000mm,	2	出层本山社	
41	混合槽	H=400mm	2	铁氟龙内衬	
42	过滤器	ID=450mm, H=600mm	2	铁氟龙内衬	
43	出料泵	无轴封泵 H=25m,Q=8m³/h	2	组合件	
		铬蚀刻液			
44	Cr-etch 产品槽	立式 V=10m³, Ф2050, H=4353	1	PE/PFA	
45	Cr-etch 中间槽	立式锥底 V=6m³,Φ1600,H=4056	1	PE/PFA	
46	硝酸铵铈溶解槽	立式平底 V=1m³, Ф900, H=1760	2	PE/PFA	
47	硝酸铵铈过滤器	Φ279×1680H,过滤能力: 9m³/h	1	304L+PTFE	
48	氮气过滤器	Φ200×400H, 过滤能力: 30~40SCFM	1	PVDF 憎水性滤芯	
49	Cr-etch 产品过滤器组	外形 2390×1720×2035H, 过滤能力: 20.43m³/h	1	304L+Teflon	
50	硝酸铵铈输送泵	隔膜泵 Q=1.5m³,H=20m	1	PE/PFA	
51	Cr-etch 中间泵	隔膜泵 Q=2.7m³,H=20m	1	PE/PFA	
52	Cr-etch 产品泵	磁力泵 Q=13m³,H=25m,电机	1	CS,PFA 衬里	
32	CI-etcii) ppx	N=5.5kw, 380V, 2900r/min	1	CS,ITA和主	
		混和蚀刻液			
53	混合槽	立式 V=7m³, ID=2100mm	1	铁氟龙内衬	
54	过滤器	ID=450mm, H=600mm	3	铁氟龙	
55	二氧化硅蚀刻液出料泵	无轴封泵 H=25m,Q=15m³/h	1	组合件	
		混和清洗液			
56	溶解槽	立式平底 V=6-10m³,ID=2000mm	1	PP	
57	溶液槽	立式 V=7m³, ID=2100mm	1	PP	
58	混合离子树脂交换柱	立式 V=85L,Φ290,H~1300)	2	PP	
59	溶解输出泵	无轴封泵 H=25m,Q=15m³/h	1	1 组合件	
60	溶解过滤器	ID=450mm, H=600mm	1	铁氟龙内衬	
61	溶解缓冲泵	无轴封泵 H=25m,Q=12m³/h	1	组合件	
62	混合槽	立式 V=25m³, ID=2800mm 1		铁氟龙内衬	
63	冷却器	卷绕式换热器立式 F=20m <sup>2</sup> , Φ1219, H=2133	1	铁氟龙内衬	

64	混合罐输出泵	无轴封泵 H=25m,Q=15m³/h	5	组合件
65	过滤器	ID=450mm, H=600mm	1	铁氟龙内衬
		储存分装类产品		
66	氢氧化钾产品槽	立式 V=50m³, Ф4000H=6115	4	PE/PF
67	氢氧化钾过滤器	Φ279×1680H,过滤能力 9m³/h	1	304L+PTFE
68	氮气过滤器	Φ200×400H,过滤能力: 30~40SCFM	1	PVDF 憎水性滤芯
69	氢氧化钾产品过滤器组	外形 2390×1720×2035H,过滤能力: 20m³/h	1	PP
70	氢氧化钾原料泵	磁力泵 Q=9m³,H=20m,电机 N=1.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PP 衬里
71	氢氧化钾产品泵	磁力泵 Q=13m³,H=25m,电机 N=5.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PP 衬里
72	氢氧化鈉产品槽	立式 V=50m³, Ф4000, H=6115	4	PE/PF
73	氢氧化鈉过滤器	Φ279×1680H,过滤能力: 9m³/h	1	304L+PTFE
74	氮气过滤器	Φ200×400H, 过滤能力: 30~40SCFM	1	PVDF 憎水性滤芯
75	氢氧化鈉产品过滤器组	外形 2390×1720×2035H,过滤能力: 20m³/h	1	PP
76	氢氧化鈉原料泵	磁力泵 Q=9m³,H=20m,电机 N=1.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PP 衬里
77	氢氧化鈉产品泵	磁力泵 Q=13m³,H=25m,电机 N=5.5kw,380V,2900r/min	1	CS, PP 衬里
78	NMP产品槽	立式 V=20m³, Ф2600, H=5215	1	316L
79	NMP 原料过滤器组	2390×1720×2035H,过滤能力: 20.43m³/h	1	304L+Teflon
80	氮气过滤器	Φ200×400H, 过滤能力: 30~40SCFM	1	PVDF 憎水性滤芯
81	NMP产品泵	磁力泵 Q=13m³,H=25m,电机 N=5.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PFA 衬里
82	NMP产品过滤器组	外形 2390×1720×2035H,过滤能力: 20m³/h	1	PP
83	NMP 原料泵	磁力泵 Q=9m³,H=20m,电机 N=1.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PP 衬里
84	乙二醇产品槽	立式 V=20m³, Ф2600, H=5215	1	316L
85	乙二醇原料过滤器组	2390×1720×2035H,过滤能力: 20.43m³/h	1	304L+Teflon
86	氮气过滤器	Φ200×400H, 过滤能力: 30~40SCFM	1	PVDF 憎水性滤芯
87	乙二醇产品泵	磁力泵 Q=13m³,H=25m,电机 N=5.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PFA 衬里
88	乙二醇产品过滤器组	外形 2390×1720×2035H,过滤能力: 20m³/h	1	PP
89	乙二醇原料泵	磁力泵 Q=9m³,H=20m,电机 N=1.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PP 衬里
90	乙酸乙酯产品槽	立式 V=20m³, Φ2600, H=5215	1	316L
91	乙酸乙酯原料过滤器组	2390×1720×2035H,过滤能力: 20.43m³/h	1	304L+Teflon
92	氮气过滤器	Φ200×400H, 过滤能力: 30~40SCFM	1	PVDF憎水性滤芯
93	乙酸乙酯产品泵	磁力泵 Q=13m³,H=25m,电机 N=5.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PFA 衬里
94	乙酸乙酯产品过滤器组	外形 2390×1720×2035H, 过滤能力: 20m³/h	1	PP
95	乙酸乙酯原料泵	磁力泵 Q=9m³,H=20m,电机 N=1.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PP 衬里
96	正癸烷产品槽	立式 V=20m³, Ф2600, H=5215	1	316L
97	正癸烷原料过滤器组	2390×1720×2035H,过滤能力: 20.43m³/h	1	304L+Teflon
98	氮气过滤器	Φ200×400H, 过滤能力: 30~40SCFM	1	PVDF 憎水性滤芯
99	正癸烷产品泵	磁力泵 Q=13m³, H=25m, 电机	1	CS,PFA 衬里

		N=5.5kw, 380V, 2900r/min		
100	正癸烷产品过滤器组	外形 2390×1720×2035H,过滤能力: 20m³/h	1	PP
101	正癸烷原料泵	磁力泵 Q=9m³,H=20m,电机 N=1.5kw,380V,2900r/min	1	CS, PP 衬里
102	丙二醇甲醚产品槽	立式 V=20m³, Ф2600, H=5215	1	316L
103	丙二醇甲醚原料过滤器组	2390×1720×2035H,过滤能力: 20.43m³/h	1	304L+Teflon
104	氮气过滤器	Φ200×400H, 过滤能力: 30~40SCFM	1	PVDF憎水性滤芯
105	丙二醇甲醚产品泵	磁力泵 Q=13m³,H=25m,电机 N=5.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PFA 衬里
106	丙二醇甲醚产品过滤器组	外形 2390×1720×2035H,过滤能力: 20m³/h	1	PP
107	丙二醇甲醚原料泵	磁力泵 Q=9m³,H=20m,电机 N=1.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PP 衬里
108	丙二醇甲醚醋酸酯产品槽	立式 V=20m³, Ф2600, H=5215	1	316L
109	丙二醇甲醚醋酸酯原料过滤器 组	2390×1720×2035H,过滤能力: 20.43m³/h	1	304L+Teflon
110	氮气过滤器	Φ200×400H, 过滤能力: 30~40SCFM	1	PVDF 憎水性滤芯
111	丙二醇甲醚醋酸酯产品泵	磁力泵 Q=13m³,H=25m,电机 N=5.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PFA 衬里
112	丙二醇甲醚醋酸酯产品过滤器 组	外形 2390×1720×2035H, 过滤能力: 20m³/h	1	PP
113	丙二醇甲醚醋酸酯原料泵	磁力泵 Q=9m³,H=20m,电机 N=1.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PP 衬里
114	醋酸丁酯产品槽	立式 V=20m³, Φ2600, H=5215	1	316L
115	醋酸丁酯原料过滤器组	外形 2390×1720×2035H, 过滤能力: 20m³/h	1	304L+Teflon
116	氮气过滤器	Φ200×400H, 过滤能力: 30~40SCFM	1	PVDF 憎水性滤芯
117	醋酸丁酯产品泵	磁力泵 Q=13m³,H=25m,电机 N=5.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PFA 衬里
118	醋酸丁酯产品过滤器组	外形 2390×1720×2035H,过滤能力: 20m³/h	1	PP
119	醋酸丁酯原料泵	磁力泵 Q=9m³,H=20m,电机 N=1.5kw,380V,2900r/min	1	CS, PP 衬里
120	甲苯产品槽	立式 V=20m³, Ф2600, H=5215	1	316L
121	甲苯原料过滤器组	外形 2390×1720×2035H,过滤能力: 20m³/h	1	304L+Teflon
122	氮气过滤器	Φ200×400H, 过滤能力: 30~40SCFM	1	PVDF憎水性滤芯
123	甲苯产品泵	磁力泵 Q=13m³,H=25m,电机 N=5.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PFA 衬里
124	甲苯产品过滤器组	外形 2390×1720×2035H,过滤能力: 20m³/h	1	PP
125	甲苯原料泵	磁力泵 Q=9m³,H=20m,电机 N=1.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PP 衬里
126	甲酸产品槽	立式 V=20m³, Ф2600, H=5215	1	316L
127	甲酸原料过滤器组	2390×1720×2035H,过滤能力: 20.43m³/h	1	304L+Teflon
128	氮气过滤器	Φ200×400H,过滤能力: 30~40SCFM	1	PVDF 憎水性滤芯
129	甲酸产品泵	磁力泵 Q=9m³,H=20m,电机 N=1.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PFA 衬里
130	甲酸产品过滤器组	外形 2390×1720×2035H,过滤能力: 20m³/h	1	PP
131	甲酸原料泵	磁力泵 Q=9m³,H=20m,电机 N=1.5kw,380V,2900r/min	1	CS, PP 衬里

133	六甲基二硅烷胺输送泵	隔膜泵 Q=1.5m³,H=20m	1	PE/PFA
134	六甲基二硅烷胺产品过滤器组	外形 2390×1720×2035H, 过滤能力: 20m³/h	1	PP
135	五甲基二乙烯三胺产品槽	立式 V=20m³, Ф2600, H=5215	1	316L
136	五甲基二乙烯三胺原料过滤器 组	2390×1720×2035H,过滤能力: 20.43m³/h	1	304L+Teflon
137	氮气过滤器	Φ200×400H, 过滤能力: 30~40SCFM	1	PVDF 憎水性滤芯
138	五甲基二乙烯三胺产品泵	磁力泵 Q=13m³,H=25m,电机 N=5.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PFA 衬里
139	五甲基二乙烯三胺产品过滤器 组	外形 2390×1720×2035H,过滤能力: 20m³/h	1	PP
140	五甲基二乙烯三胺原料泵	磁力泵 Q=9m³,H=20m,电机 N=1.5 kw,380V,2900r/min	1	CS, PP 衬里
141	NRD产品槽	立式 V=20m³, Ф2600, H=5215	1	316L
142	NRD 原料过滤器组	2390×1720×2035H,过滤能力: 20.43m³/h	1	304L+Teflon
143	氮气过滤器	Φ200×400H,过滤能力: 30~40SCFM	1	PVDF 憎水性滤芯
144	NRD产品泵	磁力泵 Q=13m³,H=25m,电机 N=5.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PFA 衬里
145	NRD产品过滤器组	外形 2390×1720×2035H,过滤能力: 20m³/h	1	PP
146	NRD 原料泵	磁力泵 Q=9m³,H=20m,电机 N=1.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PP 衬里
147	异丙醇产品槽	立式 V=20m³, Ф2600, H=5215	1	316L
148	异丙醇原料过滤器组	外形 2390×1720×2035H,过滤能力: 20m³/h	1	304L+Teflon
149	氮气过滤器	Φ200×400H,过滤能力: 30~40SCFM	1	PVDF 憎水性滤芯
150	异丙醇产品泵	磁力泵 Q=13m³,H=25m,电机 N=5.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PFA 衬里
151	异丙醇产品过滤器组	外形 2390×1720×2035H,过滤能力: 20m³/h	1	PP
152	异丙醇原料泵	磁力泵 Q=9m³,H=20m,电机 N=1.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PP 衬里
153	丙酮产品槽	立式 V=20m³, Ф2600, H=5215	1	316L
154	丙酮原料过滤器组	外形 2390×1720×2035H,过滤能力: 20m³/h	1	304L+Teflon
155	氮气过滤器	Φ200×400H, 过滤能力: 30~40SCFM	1	PVDF 憎水性滤芯
156	丙酮产品泵	磁力泵 Q=13m³,H=25m,电机 N=5.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PFA 衬里
157	丙酮产品过滤器组	外形 2390×1720×2035H, 过滤能力: 20m³/h	1	PP
158	丙酮原料泵	磁力泵 Q=9m³,H=20m,电机 N=1.5kw,380V,2900r/min	1	CS,PP 衬里

# 表 2.3-2 二期项目主要生产设备

序号	设备名称	规格型号	数量 (台/ 套)	材质	操作 温度℃	操作 压力 MPa
_		荷	旅酸生产	<b>*</b> 线		
(一)		原料	4、熔硫	江段		
1	硫磺上料仓	2800×2800×2500	1	Q235-B	常温	常压
2	皮带机	B=500、L=20m	1	Q235、胶带、铸 钢等	常温	常压
3	快速熔硫组合槽	10000×25000×2500	1	Q235、20g、F4、 搅拌器	135-145	常压
4	液硫过滤机	F=50m <sup>2</sup>	1	Q235、合金等	135-145	0.6

-	法世山、法元	15 34 .40	2	人人你	125 145	0.6
5	硫磺助滤泵	15m <sup>3</sup> /h×40m	2	合金等	135-145	0.6
6	精硫泵	5m <sup>3</sup> /h×80m	2	合金等	135-145	1.4
7	精硫输送泵	15m <sup>3</sup> /h×20m	2	合金等	135-145	0.35
8	液硫地下槽	φ4000x2400	1	Q235	135-145	常压
9	凝结水回收器	2t/h 中压全自动	1		常温	0.4
10	单梁起重机	2t,L=12.5 米	1		常温	常压
(二)			、转化			
11	空气风机	1100m <sup>3</sup> /min, 42KPa	1	铸铁、合金等	75	42KPa
12	电动单梁起重机	10t LK=10.5m 起升 6m	1		常温	常压
13	通风机	350m <sup>3</sup> /min, 3000Pa, Q235B	1		常温	3KPa
14	焚硫炉	φ3800×14800	1	碳钢、合金、耐火 砖、保温砖等	1100	38KPa
15	磺枪	$4m^3/h$	2		1000	1
16	油枪、油泵	2CY-2/14.5 Q=2m <sup>3</sup> /h P=1.42MPa	1		常温	1
17	柴油槽 (正常空置,烘炉 使用)	Φ1800×2500	1	Q345B	常温	常压
18	转化器	φ7000×22610	1	304H	400-620	30KPa
19	触媒	环状触媒 160m³	1		400-620	30KPa
20	热热交换器	F=680m <sup>2</sup>	1	Q235、20g、缩放 管(渗铝)	400-620	25KPa
21	冷热交换器	F=1300m <sup>2</sup>	1	Q235、20g、缩放 管(渗铝)	70-450	22KPa
22	一段升温电炉	960KW	1		420	30KPa
23	四段升温电炉	480KW	1		420	22KPa
(三)		干吸	、成品	工段		
24	干燥塔	φ 4000×16250	1	碳钢、耐酸砖、填料、合金、铬铸铁、合金丝网、 LSB	50	-10KPa
25	一吸塔	ф 4000×17300	1	碳钢、耐酸砖、填 料、316L、铬铸 铁、LSB、纤维除 雾器	180	22KPa
26	二吸塔	ф 4000×16250	1	碳钢、耐酸砖、填料、合金、铬铸铁、合金网、 LSB、纤维除雾器	160	6KPa
27	一级烟酸塔	Ф 4000×12000	1	碳钢、耐酸砖、填料、316L	180	20KPa
28	二级烟酸塔	Ф 4000×12000	1	碳钢、耐酸砖、填料、316L	80	20KPa
29	干燥阳极保护酸冷 却器	F=270m <sup>2</sup>	1		95	0.5
30	一吸阳极保护酸冷 却器	F=160m <sup>2</sup>	1		95	0.5
31	二吸阳极保护酸冷 却器	F=180m <sup>2</sup>	1		95	0.5
32	烟酸冷却器	F=280m <sup>2</sup>	1		95	0.5
33	干吸酸循环泵	LSB-350-30	4	耐酸合金	95	0.5
34	发烟酸循环泵	LSB-350-30	3	合金	95	0.5
35	烟酸循环槽	ф 2758×10000	1		40	常压
36	吸收塔酸循环槽	ф 2758×17500	1		40	0.5
37	地下槽	ф 4000 ×2250	1	钢、耐酸砖、铬铸 铁等	40	0.4
38	地下槽泵	LSB-50-30	2	耐酸合金	常温	常压
39	成品阳极保护酸冷	F=30m <sup>2</sup>	1	1	50	-10KPa

	却器					
40	手拉单轨小车	SC-2 2t 起升 11m、附手拉葫	2		180	22KPa
	于拉车机小车	芦			160	ZZKPa
(四)	42.4四重台4人7头子		三氧化矿		0.5	0.5
41	发烟酸输送泵	LSB-300-30	2	合金	95	0.5
42	三氧化硫蒸发器	F=750m <sup>2</sup>	3		140	常压
43	三氧化硫冷凝器	换热量 Q=3900kW	1		135	常压
44	发烟酸预热器	F=240m <sup>2</sup>	3		140	0.5
	液体三氧化硫储槽	V=70m <sup>3</sup> \$\phi\$ 3000x10200	4		35 (房间采暖 恒温)	常压(饱和蒸 汽压,40KPa)
46	液体三氧化硫输送 泵	Q=40m <sup>3</sup> /h; H=26m	4		35	0.4
47	应急地下槽	φ 3000×2200	1		常温	常压
48	地下槽泵	$Q=50m^3/h$ ; $H=25m$	2		常温	0.4
49	抽气风机	Q= $3600$ m <sup>3</sup> /h; $\triangle$ P $\approx$ 3.5kPa	2		常温	3.5KPa
50	吸收塔	φ 1020×7500	1		常温	常压
51	浓酸循环槽	ф 3000×2200	1		常温	常压
52	浓酸循环泵	$Q=40m^3/h$ ; $H=25m$	2		常温	0.4
(五)		· 技	人工设	备		
53	锅炉(火管式)	4.2MPa、24t/h 饱和蒸汽	1		255	4.2
54	高温过热器	3.82MPa、24t/h 饱和蒸汽	1		450	3.82
55	低温过热器	3.82MPa、24t/h 饱和蒸汽	1		350	3.82
56	热管省煤器I	5.0MPa、26t/h 饱和蒸汽	1		150	5.0
57	热管省煤器Ⅱ	5.0MPa、26t/h 饱和蒸汽	1		150	5.0
58	锅炉辅机	配套	1		20-250	0-1.0
(六)		96%硫酸(对接硫	黄制液	 杰三氧化硫装置)		
59	中间槽	Ф2000×2200	1	碳钢	70	0.035
60	中间槽泵	Q=35m <sup>3</sup> h H=24m 15kw	3	耐酸合金	35	0.5
61	25%烟酸预热器	F=220 m <sup>2</sup>	4	304 合金等	常温	0.3
62	25%烟酸蒸发器	F=217 m <sup>2</sup>	4	S31603 S32168 Q245R 等	60	常压
63	SO3 冷凝器	F=150 m <sup>2</sup> φ1220×5263	4	Q235、20#	50	常压
64	液体 SO3 储罐	Φ2824×10000	4	Q235B	32	0.5
65	液体 SO <sub>3</sub> 输送泵	Q=10m 3h H=30m	4	氟塑料	30	0.5
66	热水泵	Q=15m 3h, H=20m	4	304	40	0.007
67	热水槽	Φ1500×1500	1	Q235	50	0.3
68	除害塔	Φ600×2000	1	Q235	50	0.4
		Φ200×400 过滤能力:				
69	压缩空气过滤器	100SCFM	7	PVDF/	40	0.007
70	SO₃原料槽	卧式 Φ3500×10000 V=70m³	4	316L/内部抛光	40	0.3
71	SO <sub>3</sub> 输送泵	磁力泵 Q≈8m³/h H=5 N=2.7KW 380V	7	PTFE/	40	0.4
72	SO <sub>3</sub> 蒸发器	立式 Φ900×2200 V=24m³ 降膜 式	7	316L/	常温	常压
73	SO <sub>3</sub> 吸收柱	Ф900×4720	7	304L/内衬 PFA	70	0.035
74	硫酸冷凝器	立式 Ф490×2943 А=40m²	14	304L/管程 PFA	35	0.5
75	硫酸循环泵	磁力式 Q=30m ¾h H=26m N=11kW 380V	7	CS/内衬 PFA	常温	0.3
76	二氧化硫脱除器 1	Ф500×3530	7	304L/内衬 PFA	60	常压
77	二氧化硫脱除器 2	Ф500×3800	7	304L/内衬 PFA	50	常压
78	硫酸冷凝器	立式 Φ1200×2205 A=50m³	7	304L/管程 PFA	32	0.5
79	硫酸冷凝器	立式 Φ320×1882 A=1m³	7	304L/管程 PFA	30	0.5
80	硫酸中间槽	卧式 Φ3200×5300 V=30m³	4	304L/内衬 PTFE	40	0.007
81	硫酸中间槽泵	磁力式 Q=1m 3h H=16m N=5.5kW 380V	4	CS/内衬 PFA	50	0.3
82	硫酸中间槽过滤器	外形尺寸: 2390×1720×2035H	7	304L/内衬 PFA/PC	50	0.4
83	硫酸调整槽	立式 Φ4200×8576 V=76m³ 带 夹套	8	304L/内衬 PTFE	40	0.007

84	硫酸循环泵	磁力式 Q=1m ¾h H=16m	7	CS/内衬 PFA	40	0.3
		N=5.5kW 380V				
85	产品过滤器组	外形尺寸: 2390×1720×2035H	7	304L/内衬 PFA/PC	40	0.4
86	废酸收集槽	$\Phi$ 2000×4020 V=10m <sup>3</sup>	1	304L	常温	常压
(七) 87	玻璃钢冷却塔	$Q=1500 \text{m}^3/\text{h}  \triangle t=10^{\circ}\text{C}$	盾环水3	伯 	常温	常压
88	循环水泵	Q=1500m <sup>3</sup> /h H=35m	2		常温	35KPa
	发电玻璃钢冷却塔	~	1		常温	常压
90	发电循环水泵	$Q=1500 \text{m}^3/\text{h} \text{ H}=35 \text{m}$	1		常温	35KPa
(八)		<u> </u>	其他设	备	·	1
91	发电机组	3MW 抽凝	1		435	3.43
92	脱盐水站	35t/h(一级反渗透加混床)	1		常温	常压
11			双氧水			
1	原料双氧水卸车泵	离心泵 Q=14.4m³ H=40m 电机 N=7.5 kw, 380V, 2950r/min	1	PP	常温	0.3
2	双氧水原料槽	立式:V=50m³ (Ф3200 L=6500)	4	PE/PP	常温	0.035
3	原料双氧水输送泵	磁力泵 Q=2.5m <sup>3</sup> H=15m 电机 N=2.2 kw,380V,2900r/min	1	PP	常温	0.3
4	双氧水预处理槽	立式平底,V=20m³ (Ф2760) L=4367	1	PE	常温	常压
5	原料双氧水预过滤 器	$10\text{m}^3/\text{h}$	1	PP 滤芯	常温	0.35
6	预处理有机碳树脂 交换柱	立式:V=85L (Φ290H~1300)	2	PP	常温	0.35
7	双氧水缓冲槽 1	臥式 Φ3200×5300 V=30m <sup>3</sup>	1	316L/内衬 PTFE	常温	0.035
8	预处理双氧水冷却 器	$H-2219) F-20m^2$	1	321 SS	7	0.5
9	预处理阳离子树脂 交换柱	立式: V=85L (Φ290H~1300)	2	PP	常温	0.35
10	预处理阴离子树脂 交换柱	立式: V=85L (Φ290H~1300)	2	PP	常温	0.35
11	双氧水缓冲槽 2	臥式 Φ3200×5300V=30m <sup>3</sup>	1	316L/内衬 PTFE	常温	0.035
12	制备双氧水输送泵	离心泵 Q=1.8m <sup>3</sup> H=15m 电机 N=2kw,380V,2950r/min	2	PP	常温	0.3
13	制程过滤器	Φ200×1200 H过滤能力: 10m³/h	2	PP 滤芯	常温	0.35
14	双氧水冷却器	立式: V=1m <sup>3</sup> (Φ1200 H=2219) F=20m <sup>2</sup>	1	321 SS	7	0.5
15	TOC 去除过滤器	Φ200×1200 H过滤能力: 10m³/h	2	聚醚碸滤芯	常温	0.35
	阳离子树脂交换柱		4	PP	常温	0.35
	阴离子树脂交换柱	立式:V=85L (Ф290H~1300)	8	PP	常温	0.35
18	混合离子树脂交换 柱	立式:V=85L (Φ290H~1300)	2	PP	常温	0.35
19	双氧水检查槽	立式:V=30m³(Φ2500 L=8477)	2	316L/内衬 PTFE	常温	0.035
20	双氧水中间泵	磁力泵 Q=100L/min H=20.5m 电机 N=5.5kw,380V, 2900r/min	1	CS,PFA 衬里	常温	0.3
21	双氧水中间过滤器	Φ254×762L过滤能力: 10m³/h	1	316L 憎水性滤芯	24	0.021
22	双氧水成品槽	立式:V=30m³ (Φ2500 L=8477)	4	316L/内衬 PTFE	常温	0.035
23	双氧水产品泵	磁力泵 Q=208L/min H=38m 电机 N=5.5kw,380V,2900r/min	2	CS,PFA 衬里	25	0.3
24	双氧水产品过滤器 组	外形: 2390×1500×3000H过滤 能力: 20m²/h	2	304L 加衬里	常温	0.35
25	低浓双氧水罐	立式: Ф2000×4020 V=10m³	1	PE/PP	常温	0.035

		南 ) 石 O O O O O O O O O O O O O O O O O O		I		
26	双氧水返回泵	离心泵 Q=2.2m³ H=6m 电机 N=0.4kw,380V,2950r/min	2	PP	25	0.3
27	超纯水高位槽	立式: V=2m³ (Φ1200 H~2602)	1	304 SS	常温	0.035
Ξ		氨水				
1	氨卸车压缩机	压缩机 Q=45m ¾h	1	组合件	15	0.45
2	液氨罐	卧式 V=50m ¾ ID=3600mm	2	SS304L	8-32	0.8-1.1
3	热水储槽	立式 V=5m ¾ ID=1800mm	1	SS304L	60	常压
4	废气收集池	立式 V=5m ¾ ID=2000mm	1	FRP	常温	常压
5	废氨溶液泵	无轴封泵 H=20m,Q=2m ¾h	1	组合件	常温	0.2
6	废氨溶液泵	无轴封泵 H=20m,Q=2m nh	1	组合件	常温	0.2
7	热水泵	离心式 H=20m, Q=25m ¾h	1	组合件	60	0.2
8	热水泵	离心式 H=25m, Q=50m ¾h	1	组合件	60	0.25
9		卧式管壳式 F=6m <sup>2</sup> , ID=500mm	2	SS304L	10~20	0.5-0.8
10	混合器	线性 Q=5050m <sup>3</sup> /h	3	SUS304+PTFE	15	0.6
10		域	3	303304+1 11E	13	0.0
11	热交换器	ID=1600mm	3	SUS304+PTFE	7~12	0.2
12	循环槽	立式 V=1m³, ID=1500mm	2	铁氟龙内衬	15	< 0.05
13	氨水循环泵	无轴封泵 H=20m,Q=22m³/h	3	组合件	15	0.2
14	成品槽	臥式 Φ4200×8200 V=130m <sup>3</sup>	5	铁氟龙内衬	15	< 0.05
15	氨水充填泵	无轴封泵 H=35m,Q=15m³/h	5	组合件	15	0.35
16	废氨水储槽	立式 V=0.3m³, ID=700mm	1	SS304L	常温	< 0.05
17	副产品储槽	立式 V=40m³, ID=3000mm	1	SS304L	常温	< 0.05
四			盐酸	•		
1	盐酸卸车泵	磁力泵 Q=9m <sup>3</sup> H=20m 电机 N=1.5 kw ,380V ,2900r/min	1	CS,PFA 衬里	15	0.3
2	盐酸原料槽	立式: V=50m³ (Ф3700 L=5000)	3	FRP	40	0.007
3	盐酸原料输送泵	磁力泵 Q=9m <sup>3</sup> H=20m 电机 N=1.5 kw ,380V ,2900r/min	1	CS,PFA 衬里	15	0.3
4	盐酸原料预过滤器	9m <del>7</del> h	1	304L+PTFE	32	0.28
5	氯化氢气体产生装 置	11000Н	2	玻璃	40	常压
6	氯化钙除水装置	立式外形: 2000×1400× 11000H	2	玻璃	40	常压
7	盐酸吸收柱	Ф900×4720	2	PTFE+玻纤	13	0.01
8	盐酸冷却器	立式 Ф490×2943 A=40M <sup>2</sup>	2	PTFE+玻纤	15	0.3
9	盐酸循环泵	磁力式 Q=10m³/h H=15m N=3KW 380V	2	CS/内衬 PFA	20	0.3
10	盐酸冷却器	立式 Φ1200×2205 A=50m <sup>2</sup>	2	304/管程 PFA	15	0.3
11	盐酸缓冲槽 1	臥式 Φ3200×5300 V=30m <sup>3</sup>	2	304/内衬 PTFE	常温	0.035
12	盐酸输送泵	Φ200×400H过滤能力: 10SCFM	2	CS,PFA 衬里	40	0.3
13	盐酸产品过滤器组	Φ279×1680H过滤能力: 9m³/h	1	304L+PTFE	40	0.5
14	盐酸中间槽	臥式 Φ3200×5300 V=30m <sup>3</sup>	2	304/内衬 PTFE	40	0.007
15	盐酸中间输送泵	磁力泵 Q=9m <sup>3</sup> H=20m 电机 N=1.5 kw,380V,2900r/min	2	CS,PFA 衬里	40	0.3
16	盐酸中间过滤器	立式:V=25m³ Φ3000 H~5000	2	304L+PTFE	32	0.28
17	盐酸调整槽	臥式 Ф4200×8200 V=130m <sup>3</sup>	4	304/内衬 PTFE	40	0.007
18	盐酸循环泵	Φ70×254H 过滤能力: 1.1m³/h	1	CS, PFA 衬里	40	0.3
19	盐酸过滤器	磁力泵 Q=9m³ H=20m 电机 N=1.5 kw, 380V, 2900r/min	2	SS+PTFE	32	0.28
20	废盐酸收集槽	立式: V=40m <sup>3</sup> (	2	FRP	40	0.007
21	废酸泵	磁力泵 Q=13m <sup>3</sup> H=30m 电机 N=5.5 kw, 380V, 2900r/min	1	SS	40	0.3
22	废盐酸装车泵	离心泵 Q=35GPM H=10m	1	SS	40	0.3
						•

		2200 1720 202511 \+\+\+\				
23	放空气过滤器	2390×1720×2035H 过滤能力: 20m³/h	2	PVDF 憎水性滤芯	35	0.007
		Φ200×400H 过滤能力:				
24	氮气过滤器	13.6m <sup>3</sup> /h	2	PVDF 憎水性滤芯	35	0.007
五		1010111711	硝酸	I I		
1	98%硝酸储槽	立式, V=50m³, ID=3000mm	1	铁氟龙内衬	常温	< 0.05
2	68%硝酸储槽	立式, V=500m³, ID=3000mm	1	SUS304L	常温	< 0.05
3	调浓储罐	立式, V=7m³, ID=2100mm	4	铁氟龙内衬	常温	< 0.05
4	副酸储罐	立式, V=40m³, ID=3000mm	2	SUS304L	常温	常压
5	缓冲罐	立式, V=7m³, ID=2100mm	4	铁氟龙内衬	常温	< 0.05
6	中间罐	立式, V=2m <sup>3</sup> , ID=1500mm	4	铁氟龙内衬	常温	< 0.05
7	成品罐	立式, V=40m³, ID=3000mm	6	铁氟龙内衬	常温	< 0.05
8	硝酸中间槽	臥式 Ф4200×8200V=110m <sup>3</sup>	4	304/内衬 PTFE	40	0.007
9	再沸器	立式管壳式; V=4m²,	4	Ta Heater	140	常压
9	丹/	ID=450mm	4	1 a Heater	140	<b>吊</b> 压
10	冷凝器	卧式管壳式 F=10m <sup>2</sup> ;	1	Glass	90~100	常压
10	1 4 100/1107	ID=300mm, L=3000mm	1	Glass	<i>70</i> 100	山江
11	冷凝器	卧式管壳式 F=10m <sup>2</sup> ;	1	SUS316L	常温	常压
		ID=300mm, L=3000mm				
12	蒸馏装置	ID=600mm, H=3400mm	1	Glass	100~140	常压
13	曝气塔	ID=200mm, H=4000mm	1	Glass	60~90	常压
14	热交换器	卧式管壳式 F=10m <sup>2</sup> ;	1	Glass	30~40	常压
1.5		ID=200mm, L=2700mm	1		원 3日	
15	98%硝酸泵	无轴封; H=20m, Q=6m³/h	1	组合件	常温	0.2
16	98%硝酸卸料泵	无轴封; H=20m, Q=20m³/h	1	组合件	常温	0.2
17 18	68%硝酸卸料泵	无轴封; H=20m, Q=20m³/h	1	组合件	常温	0.2
	68%硝酸泵	无轴封; H=20m, Q=12m³/h	1	组合件	常温	0.2
19	70%硝酸泵	无轴封; H=20m, Q=12m³/h	1	组合件	常温	0.2
20	70%硝酸泵	无轴封; H=20m, Q=12m³/h	1	组合件	常温 常温	0.2
21 22	70%硝酸泵 70%硝酸泵	无轴封; H=35m, Q=3m <sup>3</sup> /h 无轴封; H=35m, Q=15m <sup>3</sup> /h	5	组合件 组合件	半温 常温	0.2
六	70%1円段水		3	组百件	市価	0.2
1	AHF 储槽	<b>全颗</b> 取 卧式; 50m³, ID=3000mm	3	碳钢	7~50	0.6
2	AHF 液下泵	液下泵; H=28m, Q=3m <sup>3</sup> /h	6	组合件	<0	0.8
3	反应槽	立式; 6m³, ID=2000mm	8	铁氟龙内衬	常温	0.25
4	循环泵	离心泵; H=28m, Q=5m <sup>3</sup> /h	4	组合件	60	常压
5	吸收塔	ID=500mm, H=18m	1	铁氟龙内衬	80	0.5
6	再沸器	立式; 75m <sup>2</sup> / 45m <sup>2</sup>	2	铁氟龙内衬	60	< 0.06
7	精馏塔	ID=500mm, H=22m	2	铁氟龙内衬	60	0.3
8	冷凝器	立式; 100m <sup>2</sup>	2	铁氟龙内衬	20~30	0.3
9	循环槽	立式; 1.5m³, ID=1000mm	1	铁氟龙内衬	80	< 0.08
10	混合器	静态线性混合器	1	铁氟龙内衬	20~30	0.3
11	循环泵	离心泵; H=25m, Q=22 m <sup>3</sup> /h	2	组合件	50	0.3
12	冷却器	卧式; 30m <sup>2</sup>	1	铁氟龙内衬	<0	0.3
13	回收酸槽	立式; 7m <sup>3</sup>	2	PE内衬	60	< 0.08
14	回收酸泵	液下泵; H=28m, Q=3m <sup>3</sup> /h	2	组合件	60	0.3
15	检查槽	立式; 40m³, ID=2900mm	4	铁氟龙内衬	60	< 0.08
16	检查槽泵	离心泵; H=30m, Q=15m <sup>3</sup> /h	2	组合件	60	0.3
17	成品槽	立式; 130m³, ID=4200mm	4	铁氟龙内衬	60	< 0.08
18	成品泵	离心泵; H=30m, Q=15m <sup>3</sup> /h	4	组合件	60	0.3
19	副产品槽	立式; 40m³, ID=2900mm	2	铁氟龙内衬	50	微压
20	副产品泵	离心泵; H=30m, Q=15m <sup>3</sup> /h	4	组合件	<0	0.3
21	水力喷射抽真空系 统	立式; 1.5m³, ID=1200mm	1	PE 内衬	20~80	常压
22	水力喷射抽真空泵	离心泵;H=33m,Q=30m³/h	2	组合件	20~80	0.3
23	热水泵	离心泵; H=20m, Q=100m <sup>3</sup> /h	2	组合件	/	/
24	冷冻机组	200RT	2	组合件	常温	常压
25	冷凝器		2		土`温	0.4
	1 275 BH		42	741 11/ ±	 	

26	44 44 44		1 2		1.500	0.4
26	蒸发器	<u> </u>	2		土`温	0.4
27	冷冻水槽	立式, 5m³	1	不锈钢	土`温	0.4
28	冷冻水泵	离心泵; H=20m, Q=150m³/h	2	组合件	<40	0.3
29	二次冷冻水热交换 器	板式热父换器; 50m²	1	不锈钢	<40	0.3
30	二次冷冻水槽	立式,10m <sup>3</sup>	1	不锈钢	7∼50	0.6
31	二次冷冻水泵	离心泵;H=40m,Q=100m³/h	2	组合件	<0	0.3
32	废气洗涤塔	立式	2	PP	常温	0.25
33	NaOH 储槽	立式, 10m <sup>3</sup>	1	PE	60	常压
34	洗涤塔循环泵	离心泵; H=20m, Q=380m <sup>3</sup> /h	2	组合件	80	0.5
35	洗涤塔循环泵	离心泵; H=20m, Q=380m³/h	2	组合件	60	< 0.06
36	NaOH 泵	离心泵;H=20m,Q=3m3/h	2	组合件	60	0.3
37	过滤器	20" / 0.2μm	1	组合件	20~30	0.3
38	过滤器	20" / 0.2μm / 0.1μm	1	组合件	80	< 0.08
七		• •	氟化铵			
1	气氨过滤器组	Ф100×979 ANSI 300#	2	316L/厌水性滤芯	24	0.5
2	氢氟酸泵	隔膜泵 Q=4m³/h H=20m	1	组合件	15	0.2
3	氢氟酸过滤器	Φ100×979 ANSI 300#	2	PFA 亲水性滤芯	30	0.25
4	水冷却器	板式换热器F=10m <sup>2</sup>	2	CS	7~9	1.05
5	冷却水循环泵	离心泵 Q=28m³/h H=20m 电机 N=5.5 kw, 380V, 1450r/min	2	SS	20	0.3
6	混合器	线性 Q=5050m <sup>3</sup> /h	3	SUS304+PTFE	21	0.4
		4 成				
7	热交换器	ID=1600mm H=2800	3	SUS304+PTFE	15	0.2
8	循环槽	立式 V=1m³, ID=1500mm	2	SUS304+PTFE	15	< 0.05
9	氟化铵循环泵	无轴封泵 H=20m,Q=22m³/h	3	组合件	15	0.2
10	调整槽	队式V=30m <sup>3</sup>	2	SUS304+PTFE	15	< 0.05
11	氟化铵充填泵	磁力泵 Q=13m³/h H=25m 电机 N=5.5 kw,380V,2900r/min	3	组合件	15	0.35
12	氟化铵产品过滤器 组	2390×1720×2035H 过滤能力: 13.6m³/h	2	304L+Teflon	35	0.5
13	氮气过滤器	Φ200×400H 过滤能力: 30~40SCFM	2	PVDF 憎水性滤芯	35	0.007
八		公用工程设备	ı			
1	螺杆式压缩机冷冻 机	200RT	2	组合件	7	0.3
2	螺杆式压缩机冷冻 机	400RT	2	组合件	7	0.3
3	冷凝器		3		7	0.3
4	蒸发器		3		7	0.3
5	冷冻盐水槽	立式, 5m³	1	不锈钢	7	常压
6	冷冻盐水泵	离心泵; H=20m, Q=150 m ?h	2	组合件	7	0.3
7	二次冷冻盐水热交 换器	板式热交换器; 50m²	1	不锈钢	常温	0.6
8	制氮机	200m ₹h	2		常温	0.6
9	氮气缓冲罐	10m <sup>3</sup>	2	碳钢	常温	0.6
10	纯水系统	20 m ³h	1	775714	常温	常压
11	空压机	产气量约为 20m 3min,排气压	4		常温	0.8
10	压缩空气缓冲罐	力为 0.8MPa 10m ³	2	碳钢		0.0
12			2	1火1		0.8
13	冷干机	NO-300AC			常温	0.8
14	吸附式干燥机	Q=5Nm ₹min,露点温度- 40°C,	2		常温	0.8
15	柴油发电机	FP800-C (800kw)	1		常温	常压
16	凉水塔 (自然通风降温)	1500m ₹h	4	除制酸外的其它工 艺使用	常温	常压
17	消防泵	90L/s	2		常温	0.8
18	喷淋泵	30L/S	2		常温	0.4
					하다 다 찬 네 카카	

ń						
	19	干式变压器	1500KVA	2	常温	常压

# 2.4 在建项目主要原辅材料

一期项目主要原辅材料见下表 2.4-1:

表 2.4-1 一期项目主要原辅材料

		消耗量			包装规	存放地	最大储存量		
序号	原料	ff在重 (t/a)	规格	物态	格	点	(t)	来源	运输方式
_			年	产 11000t	LCD 级光阻	剥离液			
1	二甲基亚砜	375	99.5%	液态	50m <sup>3</sup> 立 式储罐	甲类罐 组	55	外购	危化槽车
2	二乙二醇单丁 醚	2565	99.5%	液态	50m³立 式储罐	甲类罐 组	96	外购	危化槽车
3	乙醇胺	60	99.5%	液态	50m <sup>3</sup> 立 式储罐	甲类罐 组	110	外购	危化槽车
				年产 3000t	二氧化硅蚀	刻液			
1	氢氟酸	300	49%	液态	200L 或 1m³/桶	丙类仓 库	500	自产	管道/桶 装输送
2	氟化铵溶液	2700	/	液态	200L 或 1m³/桶	丙类仓 库	75	自产	桶装/管 道输送
111				年产 300	00t 缓冲蚀刻	液			
1	界面活性剂	10	/	液态	4L、 200L 或 1m³/桶	丙类仓 库	56	外购	普通汽运
2	氢氟酸	250	49%	液态	200L 或 1m³/桶	丙类仓 库	500	自产	桶装/管 道输送
3	氟化铵溶液	2600	/	液态	200L 或 1m³/桶	丙类仓 库	75	自产	桶装/管 道输送
4	高纯水	140	/	液态	/	/	/	自产	管道输送
四			年产	左 3000t 四	甲基氢氧化锌	安 2.38%			
1	四甲基氢氧化 铵	300	25%	液态	50m <sup>3</sup> 立 式储罐	戊类罐 组	158.4	外购	危化槽车
2	高纯水	2700	/	液态	/	/	/	自产	管道输送
五			白	F产 3000t -	干蚀刻残留岩	<b>上除液</b>			
1	50%羟胺	1700	50%	液态	200L 或 1m³/桶	丙类仓 库	150	外购	普通汽运
2	邻苯二酚	200	99.5%	固态	200kg/ 桶	丙类仓 库	5	外购	危化汽车
3	乙醇胺	300	99.5%	液态	50m <sup>3</sup> 立 式储罐	甲类罐 组	110	外购	普通槽车
4	乙醇	800	/	液态	50m <sup>3</sup> 立 式储罐	甲类罐 组	39.5	外购	危化槽车
六				年产 1	0000t 显影剂	J			
1	碳酸钠	2000	99.5%	固态	25kg/袋	丙类仓 库	20	外购	普通汽运

2	碳酸氢钠	6000	99.5%	固态	25kg/袋	丙类仓 库	50	外购	普通汽运
3	界面活性剂	2000	/	液态	4L、 200L 或 1m³/桶	丙类仓 库	56	外购	普通汽运
七				年产 300	00t 草酸蚀刻	液			
1	草酸晶体	100	99.5%	固态	25kg/袋	丙类仓 库	5	外购	普通汽运
2	高纯水	2900	/	液态	/	/	/	自产	管道输送
八			•	年产 40	000t 铝蚀刻剂	夜		•	
1	70%硝酸	1400	70%	液态	500m³ 立式储 罐	乙类罐 组一	707.5	自产	危化槽车
2	磷酸	34500	86%	液态	50m <sup>3</sup> 立 式储罐	甲类罐 组	93.7	外购	危化槽车
3	乙酸[含量> 80%]	4100	冰醋 酸,含 量 98%	液态	50m <sup>3</sup> 立 式储罐	甲类罐 组	1105	外购	危化槽车
九				年产 9000t	IC 级光阻剥	离液			
1	N,N-二甲基 乙酰胺	6400	99.9%	液态	50m³立 式储罐	甲类罐 组	45	外购	普通槽车
2	N-甲基吡咯烷 酮	306	99.9%	液态	50m³立 式储罐	甲类罐 组	51.3	外购	普通槽车
3	2-(2-氨基乙氧 基)乙醇	600	99.9%	液态	200L 或 1m³/桶	丙类仓 库	16	外购	危化汽车
4	二乙二醇单丁 醚	1109	99.9%	液态	50m³立 式储罐	甲类罐 组	48	外购	普通槽车
5	十二烷基苯磺 酸	302	99.9%	液态	200L 或 1m³/桶	丙类仓 库	8.0	外购	普通汽运
6	乙醇胺	168	99.9%	液态	50m³立 式储罐	甲类罐 组	110	外购	危化槽车
7	芳香烃石脑油	115	99.9%	液态	50m <sup>3</sup> 立 式储罐	甲类罐 组	48.5	外购	危化槽车
十			_	年产 10	000t 铬蚀刻剂	<b></b>	<b>.</b>		
1	硝酸铈铵	260	纯品	固态	25kg/桶	甲类仓 库一	12	外购	危化汽车
2	硝酸	110	70%	液态	500m³ 立式储 罐	乙类罐 组一	707.5	自产	危化槽车
3	高纯水	630	/	液态	/	/	/	自产	管道输送
十一				年产 300	00t 混合清洗	液			
1	柠檬酸	1300	纯品	固体 (熔 融)	50m <sup>3</sup> 立 式储罐	甲类罐 组	77.1	外购	危化槽车
2	氨溶液[含氨> 10%]	400	/	液态	200L 或 1m³/桶	丙类仓 库	500	外购	桶装运输
3	界面活性剂	100	/	液态	4L、 200L 或 1m³/桶	丙类仓 库	56	外购	普通汽运
4	高纯水	1200	/	液态	/	/	/	自产	管道输送
					15	Мп	· 业型州环境保护	41 W 11. 1	N

十二				年产 30	00t 混合蚀刻	液		_	
1	氢氟酸	45	49%	液态	200L 或 1m³/桶	丙类仓 库	500	自产	管道
2	硝酸	2955	70%	液态	500m³ 立式储 罐	乙类罐 组一	707.5	自产	管道
十三			•	Ś	分装产品				
1	N-甲基吡咯烷 酮	12002	纯品	液态	50m <sup>3</sup> 立 式储罐	甲类罐 组	51.3	外购	普通槽车
2	45%氢氧化钾 溶液	20020	45%	液态	50m <sup>3</sup> 立 式储罐	戊类罐 组	100m ³	外购	危化槽车
3	氢氧化钠溶液	20020	≥30%	液体	50m <sup>3</sup> 立 式储罐	戊类罐 组	100m ³	外购	危化槽车
4	乙二醇	1001	纯品	液态	50m <sup>3</sup> 立 式储罐	甲类罐 组	55.675	外购	普通汽运
5	乙酸乙酯	2002	纯品	液态	50m <sup>3</sup> 立 式储罐	甲类罐 组	45.1	外购	危化槽车
6	正癸烷	2002	纯品	液态	50m³立 式储罐	甲类罐 组	36.5	外购	危化槽车
7	丙二醇甲醚	6002	纯品	液态	50m <sup>3</sup> 立 式储罐	甲类罐 组	46.1	外购	危化槽车
8	丙二醇甲醚醋 酸酯	8002	纯品	液态	50m <sup>3</sup> 立 式储罐	甲类罐 组	48.0	外购	危化槽车
9	醋酸丁酯	1001	纯品	液态	50m³立 式储罐	甲类罐 组	44.125	外购	危化槽车
10	甲苯	1001	纯品	液态	50m <sup>3</sup> 立 式储罐	甲类罐 组	43.3	外购	危化槽车
11	甲酸	300	纯品	液态	200L 或 1m³/桶	甲类仓 库	7	外购	危化汽车
12	硫酸铜	600	纯品	液态	25kg/袋	丙类仓 库	14	外购	普通汽运
13	六甲基二硅烷 胺	2000	纯品	液态	200L 或 1m³/桶	甲类仓 库	47	外购	危化汽车
14	柠檬酸	501	纯品	固体 (熔 融)	50m <sup>3</sup> 立 式储罐	甲类罐组	77.1	外购	普通槽车
15	五甲基二乙烯 三胺	3001	纯品	液态	50m <sup>3</sup> 立 式储罐	甲类罐 组	41.5	外购	危化槽车
16	NRD(负型光 阻显影剂)	3001	混合物	液态	200L 或 1m³/桶	丙类仓 库	70	外购	普通汽运
17	异丙醇	10002	工业级	液态	50m <sup>3</sup> 立 式储罐	甲类罐 组	39.25	外购	危化槽车
18	丙酮	10002	工业级	液态	50m <sup>3</sup> 立 式储罐	甲类罐 组	39.4	外购	危化槽车

二期项目主要原辅材料见下表 2.4-1:

#### 表 2.4-2 二期项目主要原辅材料

安寒   分   10   元本   一	序		规格或成	消耗量				厂区最大储		
議権性子政・		名称			形态	储存方式	规格		运输方式	储存位置
1	硫酸	生产线			I.			ı	l .	
3   秋保化別	1	硫磺	99.5%	51739.62	固	袋装	100kg	1000	汽运	硫磺仓库
4         生石灰         工业级         10.6         囚         袋装         50kg         0.5         汽运         硫碳仓店           5         双氧水         28%         204         液         储罐         1*30 m²         30.24         汽运         硫酸瓷置           6         超速水         1457.10         液          管門         管門          管門          管門          管門           管門           管門           管門           管門           管門           管門           管門             管門	2	硅藻土	工业级	16			25kg	0.5		
5         双氧水         28%         204         液         储離         1*30 m³         30.24         穴送         硫酸装置区           6         超线水         25959.18         液         16PM         管M         所數表表表表表表表表表表表表表表表表表表表表表表表表表表表表表表表表表表表表	3			85t/一次						
19   10%   120   12   13   13   14   15   15   15   15   15   15   15	4	生石灰	工业级	10.6	固	袋装	50kg	0.5	汽运	
7 展拡水         1457.10 液         () 150次开车 液         () 6回回回回回回回回回回回回回回回回回回回回回回回回回回回回回回回回回回回回	5		28%			储罐	1*30 m <sup>3</sup>	30.24		
8 新鮮水         505.65         液         信罐         1*5 m³         3.74         宮区         硫酸装置区         不能較装置区         不能較装置区         不能較装置区         不能較装置区         不能較差置区         不能較差置区         不能較差置区         不能較差置区         不能較差置区         不能較差置区         不能較差置区         不成本         質問         不成本         工业级、方0%         18700         液         储罐         4*50m²         198         汽运         甲季烯罐区         不成本         工业级、营区         双氧木装置区         工类和未装置区         工类和未装置区         工类的工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工工	6									
9 柴油         150次井生 液         储罐         1*5 m²         3.74         汽运         硫酸装置 区           双氧水生产线         10         双氧水         工业级、50%         18700         液         储罐         4*50m³         198         汽运         里医器能 区           11         超純水         25181.87         液         储罐         10         汽运         買家 公職水装置区 ス氧水装置区 資金         25181.87         液         66         600         液         储罐         12         汽运         双氧水装置区 双氧水装置区 双氧水装置区 双氧水装置区 双氧水装置区 双氧水装置区 双氧水装置区 双氧水装置区 双氧水装置区 交流 全海         2.5         汽运         双氧水炭置区 双氧水炭置区 双氧水炭 置区 交流 全库         2.5         汽运         双氧水炭置区 双氧水炭 置区 医工业级 工业级 12         固         较装         0.5         汽运         双氧水炭置区 医工工业级 24         0.5         汽运         工业经储金 区 工业级 22         0.5         汽运         工业经 区 工工业级 22         0.5         汽运         区 工 企業储金 区 工 工 业级 区 工 全 区 区 区 区 区 区 区 区 区 区 区 区 区 区 区 区 区										
15   15   15   15   15   15   15   15	- 8	新鲜水		505.65	液				管网	7大平4十 四
Tu				15t/次开车	液	储罐	1*5 m <sup>3</sup>	3.74	汽运	
10	双氧	水生产线	- II (73		ı	I I		T	ı	TT 1/2 / hb /-#
12   盐酸   10%   480   液   储罐   10   汽运   双氧水装置区   双氧水类   双氧水类   双氧水类   双氧水类   双氧水类   双氧水类   四位   一位   一位   一位   一位   一位   一位   一位	10					储罐	4*50m <sup>3</sup>	198		
12   血酸   10%   480   液   防曬   10   下达   蛋区   双氧水装置区   双氧水装置区   双氧水装置区   双氧水装置区   双氧水装置区   双氧水装置区   双氧水装置区   反类储罐区   区   区   区   区   区   区   区   区   区	11	超纯水		25181.87	液				管网	
13   気水   5%   600   液   協能   12   汽基   置区   双氧水装置区   双氧水装置区   五业级   12   国   袋装   0.5   汽运   仓库   氢水生产线   16   液気   五业级   10770   液   储罐   2*50m¹   54.9   汽运   乙类储罐区   五业级   10770   液   储罐   3*100m³   297   汽运   八类储罐区   五数生产线   五数化   1173.55   液   五数化   五数化   五数化   五数化   五数化   五数化   五数化   五业级   68%   32898   液   储罐   1*500m³   630   汽运   甲类储罐区   五业级   68%   1143   液   储罐   1*50m³   67.5   汽运   甲类储罐区   五业级   68%   1074.04   液   管网   五业级   67.5   汽运   日来传储罐区   五业级   68%   180   液   管网   五业级   68%   180   液   管网   五业级   68%   180   液   管网   五型纸   68%   180   液   管网   五型纸   68%   180   液   管网   五型纸   68%   67.5   汽运   五类储罐区   五型纸   68%   180   管网   五型纸   68%   68%   67.5   汽运   五类储罐区   五型纸   68%   68%   68%   67.5   汽运   五类储罐区   五型纸   68%	12	盐酸	10%	480	液	储罐		10	汽运	置区
14   FI/IF   10%   120   液   協職	13	氨水	6%	600	液	储罐		12	汽运	置区
仮水生产线	14			120				2.5		置区
16         液氨         工业级         10770         液         储罐         2*50m³         54.9         汽运         乙类储罐区二           17         超纯水         21888.66         液          管网            18         盐酸         工业级、32%         23432         液         储罐         3*100m³         297         汽运         戊类储罐区           19         超纯水         1173.55         液          管网           全庫           20         CaCl₂         工业级、2         固         複裝         50kg         0.25         汽运         仓库          68%         32898         液         储罐         1*500m³         630         汽运         甲类储罐区           1         ***         ***         ***          ***          ***         #**         #**         ***          ***			工业级	12	固	袋装		0.5	汽运	仓库
T   超绝水   21888.66   液   管阿   上級   大泛   大泛   大泛   大泛   大泛   大泛   大泛   大	氨水	生产线			1	1		1	1	
盐酸生产线       18     盐酸     工业级, 32%     23432 液 储罐 3*100m³     297 汽运 戊类储罐 区       19     超纯水     1173.55 液     管网       20     CaCl, 工业级     2 固 袋装 50kg 0.25 汽运 仓库       硝酸生产线     工业级, 68%     32898 液 储罐 1*500m³ 630 汽运 甲类储罐 区       22 硝酸 工业级, 98%     1143 液 储罐 1*50m³ 67.5 汽运 反       23 超纯水     1074.04 液     管网       24 无水氢氟 酸生产线     工业级 17388.5 液 储罐 3*50m³ 155.25 汽运 区二       25 超纯水     18459.97 液 管网       26 自来水     180 液     管网       氧氟酸 49%     4816 液     管网       27 氢氟酸 49%     4816 液     管网       28 氨气 99.95%     2007 气     管网       29 超纯水     4683.84 液     液     管网       超纯水站     30% 50 液 桶装     1t     2 汽运 纯水站       30 盐酸 30%     50 液 桶装     1t     2 汽运 纯水站       脱盐水站     100 液 桶装     1t     4 汽运 纯水站	16		工业级	10770		储罐	2*50m <sup>3</sup>	54.9		
18         盐酸         工业级、32%         23432         液         储罐         3*100m³         297         汽运         戊类储罐区           19         超纯水         1173.55         液          管网           管网           仓库          商网          企库           企库           企库           企库             企库           企库           企库          企库          企库           企庫           企庫          企庫           企庫          企庫          企庫           企庫           企庫           企庫           企庫           企庫           企庫            工业级、公司           工业级、公司         企業          工业级、公司         企業         工业级、公司          工业级、公司、企业公司         企業         工工业级、公司、企业公司、企业公司、企业公司、企业公司、企业公司、企业公司、企业公司、企				21888.66	液				管网	
18   盆腹   32%   23432   液   循罐   3*100m   297   汽运   区     19   超纯水	盐酸	生产线			1	, ,		1		
20 CaCl <sub>2</sub> 工业级     工业级     2 固 袋装     50kg     0.25 汽运     仓库       68% 68% 68% 68% 68% 68% 68% 68% 68% 68%	18					储罐	3*100m <sup>3</sup>	297		
研酸生产线  21 耐酸 工业级, 68% 32898 液 储罐 1*500m³ 630 汽运 甲类储罐 区										
21     硝酸     工业级, 68%     32898     液     储罐     1*500m³     630     汽运     甲类储罐区       22     硝酸     工业级, 98%     1143     液     储罐     1*50m³     67.5     汽运     甲类储罐区       23     超纯水     1074.04     液     管网     至     管网     至       24     无水氢氟 酸     工业级     17388.5     液     储罐     3*50m³     155.25     汽运     乙类储罐区二       25     超纯水     18459.97     液     管网     至       26     自来水     180     液     管网       氟化铵生产线       27     氢氟酸     49%     4816     液     管网     来源于氢       28     氨气     99.95%     2007     气     管网     来源于氢       29     超纯水     4683.84     液     管网      营网       超纯水站     30     盐酸     30%     50     液     桶装     1t     2     汽运     纯水站       31     NaOH 溶液     30%     100     液     桶装     1t     4     汽运     纯水站       脱盐水站			工业级	2	固	袋装	50kg	0.25	汽运	仓库
21     明報     68%     32598     液     福曜     1*500m     650     八足     区       22     硝酸     工业级, 98%     1143     液     储罐     1*50m³     67.5     汽运     甲类储罐区       23     超纯水     1074.04     液     管网      管网       24     无水氢氟 酸     工业级     17388.5     液     储罐     3*50m³     155.25     汽运     乙类储罐区二       25     超纯水     180     液     管网     管网       氧化铵生产线       27     氢氟酸     49%     4816     液     管网     来源于氢       28     氨气     99.95%     2007     气     管网     来源于氢       29     超纯水     4683.84     液     管网     增加       超纯水站       30     盐酸     30%     50     液     桶装     1t     2     汽运     纯水站       31     NaOH溶液液     30%     100     液     桶装     1t     4     汽运     纯水站       脱盐水站	硝酸	生产线			1	1		1	1	
22 情報     98%     1143     液     循離     1*50m*     6/.5     汽运     区       23 超纯水     1074.04     液     管网       氢氟酸生产线       24 无水氢氟 酸     工业级     17388.5     液     储罐     3*50m³     155.25     汽运     乙类储罐区工       25 超纯水     180     液     管网     管网       26 自来水     180     液     管网       氟化铵生产线       27 氢氟酸     49%     4816     液     管网     来源于氢氟酸线       28 氨气     99.95%     2007     气     管网     来源于氨、水线       29 超纯水     4683.84     液     管网     建纯水站       30 盐酸     30%     50     液     桶装     1t     2     汽运     纯水站       31 NaOH溶液     30%     100     液     桶装     1t     4     汽运     纯水站       脱盐水站	21	硝酸		32898	液	储罐	1*500m <sup>3</sup>	630	汽运	X
氢氟酸生产线       24     无水氢氟 酸     工业级     17388.5     液     储罐     3*50m³     155.25     汽运     乙类储罐区二       25     超纯水     18459.97     液     管网       26     自来水     180     液     管网       40     4816     液     管网     来源于氢氟酸线       28     氨气     99.95%     2007     气     管网     来源于氨水线       29     超纯水站     4683.84     液     管网     建纯水站       30     盐酸     30%     50     液     桶装     1t     2     汽运     纯水站       31     NaOH溶液 液     30%     100     液     桶装     1t     4     汽运     纯水站       脱盐水站	22	硝酸		1143	液	储罐	1*50m <sup>3</sup>	67.5	汽运	
24     无水氢氟 酸     工业级     17388.5     液     储罐     3*50m³     155.25     汽运     乙类储罐 区二       25     超纯水     18459.97     液     管网     管网       26     自来水     180     液     管网       氟化铵生产线       27     氢氟酸     49%     4816     液     管网     来源于氢氟酸线       28     氨气     99.95%     2007     气     管网     来源于氢氟酸线       29     超纯水     4683.84     液     管网     增加       超纯水站     30%     50     液     桶装     1t     2     汽运     纯水站       31     NaOH 溶 液     30%     100     液     桶装     1t     4     汽运     纯水站       脱盐水站				1074.04	液				管网	
24     酸     工业级     1/388.5     被     指離     3*50m     155.25     汽运     区二       25     超纯水     180     液     管网     管网       26     自来水     180     液     管网       氟化铵生产线       27     氢氟酸     49%     4816     液     管网     来源于氢氟酸线       28     氨气     99.95%     2007     气     管网     来源于氢水线       29     超纯水     4683.84     液     管网       超纯水站     30%     50     液     桶装     1t     2     汽运     纯水站       31     NaOH溶液     30%     100     液     桶装     1t     4     汽运     纯水站       脱盐水站	氢氟				•	,				
26 自来水 氟化铵生产线     180 液     管网       27 氢氟酸 49% 4816 液     管网     来源于氢 氟酸线       28 氨气 99.95% 2007 气     管网     来源于氨 水线       29 超纯水 4683.84 液     管网     普网       超纯水站     30% 50 液 桶装 1t 2 汽运 纯水站       31 NaOH溶液 液 30% 100 液 桶装 1t 4 汽运 纯水站	24		工业级	17388.5	液	储罐	3*50m <sup>3</sup>	155.25	汽运	
氟化铵生产线       27     氢氟酸     49%     4816     液     管网     来源于氢氟酸线       28     氨气     99.95%     2007     气     管网     来源于氨水线       29     超纯水站     4683.84     液     管网     常       30     盐酸     30%     50     液     桶装     1t     2     汽运     纯水站       31     NaOH溶液     30%     100     液     桶装     1t     4     汽运     纯水站       脱盐水站	25			18459.97						
27     氢氟酸     49%     4816     液     管网     来源于氢氟酸线       28     氨气     99.95%     2007     气     管网     来源于氨水线       29     超纯水     4683.84     液     管网     营网       超纯水站       30     盐酸     30%     50     液     桶装     1t     2     汽运     纯水站       31     NaOH溶液     30%     100     液     桶装     1t     4     汽运     纯水站       脱盐水站				180	液				管网	
27     氢無酸     49%     4816     液     盲內     氣酸线       28     氨气     99.95%     2007     气     管內     来源于氨水线       29     超纯水站     4683.84     液     管內       超纯水站     30%     50     液     桶装     1t     2     汽运     纯水站       31     NaOH溶液     30%     100     液     桶装     1t     4     汽运     纯水站       脱盐水站	氟化	铵生产线								
28     氨气     99.95%     2007     气     水线       29     超纯水     4683.84     液     管网       超纯水站       30     盐酸     30%     50     液     桶装     1t     2     汽运     纯水站       31     NaOH溶 液     30%     100     液     桶装     1t     4     汽运     纯水站       脱盐水站	27	氢氟酸	49%	4816	液					
29     超纯水     4683.84     液     管网       超纯水站       30     盐酸     30%     50     液     桶装     1t     2     汽运     纯水站       31     NaOH溶 液     30%     100     液     桶装     1t     4     汽运     纯水站       脱盐水站	28	氨气	99.95%	2007	气				管网	
30     盐酸     30%     50     液     桶装     1t     2     汽运     纯水站       31     NaOH溶液     30%     100     液     桶装     1t     4     汽运     纯水站       脱盐水站	29	超纯水		4683.84	液				管网	
31     NaOH 溶 液     30%     100     液     桶装     1t     4     汽运     纯水站       脱盐水站	超纯									
31     液     30%     100     液     相袋     It     4     汽运     20%       脱盐水站	30		30%	50	液	桶装	1t	2	汽运	纯水站
	31		30%	100	液	桶装	1t	4	汽运	纯水站
32   盐酸   30%   100   液   桶装   1t   2   汽运   纯水站	脱盐									
	32	盐酸	30%	100	液	桶装	1t	2	汽运	纯水站

33	NaOH 溶 液	30%	200	液	桶装	1t	4	汽运	纯水站	l
----	-------------	-----	-----	---	----	----	---	----	-----	---

## 2.5 在建项目工艺流程

#### 2.5.1 一期工程

#### (1) 混配类产品生产工艺流程

#### 工艺流程简述:

根据不同的混配产品(LCD 级光阻剥离液、二氧化硅蚀刻液、缓冲蚀刻液、氢氧化四甲基铵 2.38%、干蚀刻残留去除液、显影剂、草酸蚀刻液、铝蚀刻液、IC 级光阻剥离液、铬蚀刻液、混和清洗液、混和蚀刻液),将不同原料按比例加入混合槽中,混合均匀后经泵打入过滤系统,经过滤后分装。本项目混配产品生产过程均在常温常压下进行,无化学反应。

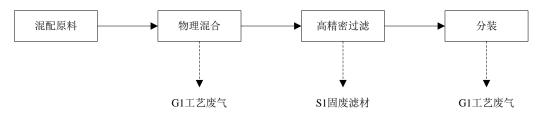
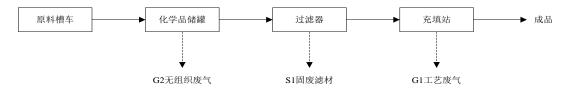


图 2.5-1 混配类产品生产工艺流程及产污节点图

#### (2) 储存及分装类产品生产工艺流程

#### 工艺流程简述:

产品(N-甲基-2-吡咯酮、45%氢氧化钾、氢氧化钠、乙二醇、乙酸乙酯、正癸烷、丙二醇甲醚、丙二醇甲醚醋酸酯、醋酸丁酯、甲苯、甲酸、硫酸铜、六甲基二硅烷胺、柠檬酸、五甲基二乙烯三胺、NRD、异丙醇、丙酮)分装工艺流程:各类原料经由槽车运送至厂区,利用高纯氮气打入储罐内,通过过滤器过滤为合格产品后经泵送至充填站充填。



#### 图 2.5-2 储存及分装产品生产工艺流程及产污节点图

#### 2.5.2 二期工程

二期工程产品方案涉及 13 种电子化学品,其详细产品生产工艺流程见二期工程环境影响报告书,本次评价仅回顾与本项目有关联的产品生产工艺流程,即电子级硫酸、副产硫酸、副产三氧化硫产品生产工艺流程。

#### (1) 熔硫工段

本项目硫磺为外购的颗粒状固体精制硫磺,由运输车运入厂区硫磺仓内储存。硫磺质量应《工业硫磺第1部分:固体产品》(GB/T2449.1-2014)一等品要求。

序号	指标名称	单位	质量标准要求
1	硫	Wt%	≥99.5
2	水分	Wt%	€2
3	灰分	Wt%	≤0.1
4	铁	Wt%	≤0.005
5	砷	Wt%	≤0.01
6	酸度(折硫酸)	Wt%	≤0.005
7	有机物	Wt%	≤0.3

表 2.5-1 硫磺质量标准要求

固体硫磺粒径>2mm,由专用包装袋包装,包装袋设一个出口袋,用叉车勾住包装袋起吊箍,对准固体硫磺斗,解开袋口缓慢放入,几乎无粉尘产生。固体硫磺由胶带输送机送入快速熔硫槽内熔化,为防止后续的液硫过滤机腐蚀,硫磺在输送过程中加入中和剂生石灰来中和精硫磺中的游离酸,石灰加料装置布置在皮带上方。

熔化后的液硫自溢流口自流至过滤槽,由助滤泵送入液硫过滤器内过滤后流入液硫贮槽。液硫过滤之前,往助滤槽内的液硫中加入适量的硅藻土,由助滤泵打入液硫过滤器内,使得在过滤器的滤网表面形成有效的过滤层。精制后的液硫由液硫输送泵送至液硫储槽自流至精硫槽经精硫泵送至焚硫转化工段焚硫炉内燃烧。

快速熔硫槽、过滤槽、助滤槽、液硫储槽、精硫槽内均设有蒸汽加热盘管,快速熔硫槽用0.6MPa(绝压)蒸汽间接加热使硫磺熔化,其它设备用0.5MPa(绝压)蒸汽使硫磺保持熔融状态,并使液硫的温度控制在135℃~145℃。其它设备如液硫过滤器、液硫泵和液硫输送管道、管件、阀门等都采用蒸汽夹套保温。

液硫作为备用原料,通过槽车泵入地下液硫槽,进入液硫过滤槽,液硫原料采用《工业硫磺 第2部分 液体产品》(GB/T 2449.2-2015)中优等品,液硫在卸车、存储过程中升华产生的颗粒物收集后进入碱洗塔处理。

#### (2) 焚硫转化工段

液硫由精硫泵加压分别经两个磺枪喷入焚硫炉,硫磺燃烧所需的空气经空气过滤器过滤后,再经干燥塔干燥进入焚硫炉。干燥塔内用98%硫酸干燥空气,使出塔空气中的水份≤0.1g/Nm³。干燥空气在焚硫炉与硫磺混合燃烧生成含10% SO₂的炉气进入火管式废热锅炉进行降温,温度由约1030℃降至420℃进入转化器进行转化。一段入口气体温度通过高温热副线进行调节。

经转化器一段转化后约602℃的气体进入高温过热器进行换热,换热后450℃的气体进入转化器二段进行转化,转化后的气体温度为509℃,然后进入热热换热器进行换热,换热后440℃的气体进入转化器三段进行转化,转化后464℃的气体经过冷热换热器和中温省煤换热后降温至180℃进烟酸吸收塔进行吸收,吸收SO3后的气体经塔顶高效ES型除雾器除去酸雾后,进入一吸塔进行吸收,吸收完三氧化硫的气体依次通过冷热换热器和热热换热器加热,加热到430℃的气体进入转化器四段进行转化,温度升至约447℃进入中温过热器换热,气体冷却到420℃后进入转化器第五段催化剂层进行反应,出转化器的气体温度约420℃,经低温过热器、高低温省煤器回收其热能,炉气被降温至155℃进入第二吸收塔,塔内用98%硫酸吸收炉气中SO3,吸收后的气体经塔顶高效CSⅡ型除雾器除雾后进入尾气吸收塔,除去未反应完毕的二氧化硫,经由尾气烟囱放空。为了调节各段催化剂层气体进口温度,设置了必要的副线和阀门。转化系统开车升温按一定程序采用轻柴油直接蓄热升温法。

工段 一段 .段 三段 四段 五段 转化率% 95 99.2 99.85 88 65 催化剂装填比例% 19.5 20 18.5 20 催化剂装填量 m3

表 2.5-2 转化各工段转化率一览表

本工艺凡是涉及三氧化硫的房间均采用蒸汽或热水暖气片供热,保持房间温度 35℃左右,防止三氧化硫结晶(三氧化硫熔点为 16.8℃),同时室外管道做热水/低压蒸汽保温,使其不处于结晶状态。

#### (3) 干吸工段

空气鼓风机设在干燥塔上游,干吸酸循环系统采用两个循环槽。干燥塔、一吸塔、二吸塔共用循环槽。

经来自干燥塔酸冷却器由塔顶喷淋的98%硫酸吸收掉空气中的水分使出塔干燥空气中水分≤0.1g/Nm³。吸收水分后的酸自塔底流出进入三塔酸循环槽与第一吸收塔下塔部分回酸混合并加水调节使混合酸浓度达98%后,由干燥塔酸循环泵送入干燥塔酸冷却器,

经循环冷却水冷却后讲入干燥塔顶部喷淋。

由转化器第三段出口的一次转化气体经冷热换热器、省煤器冷却后进入烟酸吸收塔塔底,烟酸吸收塔塔顶直接用来自烟酸循环泵经烟酸冷却器冷却的浓度为104%发烟硫酸喷淋,吸收气体中的SO<sub>3</sub>后的酸自塔底流出进入烟酸吸收塔酸循环槽,烟酸吸收塔出来的气体进入由第一吸收塔底部,一吸塔循环泵将98%酸送入第一吸收塔酸冷却器冷却,再进入第一吸收塔进行喷淋吸收。

由转化器最后一段出来的二次转化气经过低温过热、省煤器换热降温后进入第二吸收塔塔底。该塔也采用来自吸收塔循环泵的浓度为98%硫酸进行喷淋吸收,吸收SO<sub>3</sub>后的酸自塔底流入第二吸收塔酸循环槽,经加水调节酸浓度至98%后,由第二吸收塔酸循环泵送入第二吸收塔酸冷却器冷却后,再进入第二吸收塔进行喷淋。二吸塔吸收生成的酸流向第一吸收塔塔酸循环槽。成品硫酸由干燥塔酸冷却器冷却后引出进入成品酸贮罐区贮存。

#### (4) 三氧化硫制成工段

发烟酸吸收塔泵出口的高浓度发烟硫酸有一旁路通过阀门和流量计控制一定流量进 入烟酸预热器预热,预热后的发烟硫酸进入三氧化硫蒸发器,蒸发器的加热介质为转化 工序抽过量的一部分高温烟气。

发烟硫酸在蒸发器中受热三氧化硫被蒸发出来,蒸发出来的三氧化硫进入三氧化硫 冷凝器,高温的三氧化硫气体通过循环冷却水冷却相变为液体,流入液体三氧化硫储槽。

#### (5) 高纯硫酸纯化制成工段

液体SO<sub>3</sub>通过保温管道送入液体SO<sub>3</sub>纯化器。进出口管道的安装设计均要考虑促进油类等污染物向纯化器低端的运动避免有不纯物残留。

纯化器通热水使得SO<sub>3</sub>气体以一定的速率被蒸发出来而不含雾沫夹带,SO<sub>3</sub>气体经高效除雾器进一步去除杂质。

经处理的SO<sub>3</sub>气体送吸收塔用纯净的种子硫酸吸收,再经超纯水稀释。得到的硫酸用泵经冷却器换热后返回吸收塔进一步吸收SO<sub>3</sub>气体,如此循环直到得到所希望的浓度。

吸收塔得到的产品硫酸用泵送至脱气塔,脱气塔通过过滤后的洁净干燥空气将产品硫酸内所含的不溶 $SO_2$ 气体脱去。最终的硫酸产品至产品储槽储存。硫酸在调整槽再循环过程中取样送试验室分析,调整至客戶所需浓度。

#### (6) 余热锅炉

在焚硫炉后设置一台4.2MPa余热锅炉产生饱和蒸汽,在转化五段出口设置低温过热

器和热管省煤器,在转化四段出口设置中温过热器,在转化三段冷热换热器出口设置热管省煤器,在转化一段出口设置高温过热器,热管省煤器用于加热脱盐水进锅炉汽包,过热器将余热锅炉产生的饱和蒸汽过热产生3.82MPa、450℃过热蒸汽。

#### (7) 尾气脱硫

本项目尾气脱硫采用双氧水脱硫,双氧水浓度由27.5%稀释到8%以下的安全浓度,吸收塔的尾气经高效ES型除雾器后进入脱硫塔中部,与从塔顶部下来的双氧水循环吸收液逆流接触,SO<sub>2</sub>被氧化成为硫酸送入吸收酸循环槽,脱硫后的烟气经除雾器后经40m高排气筒排放。

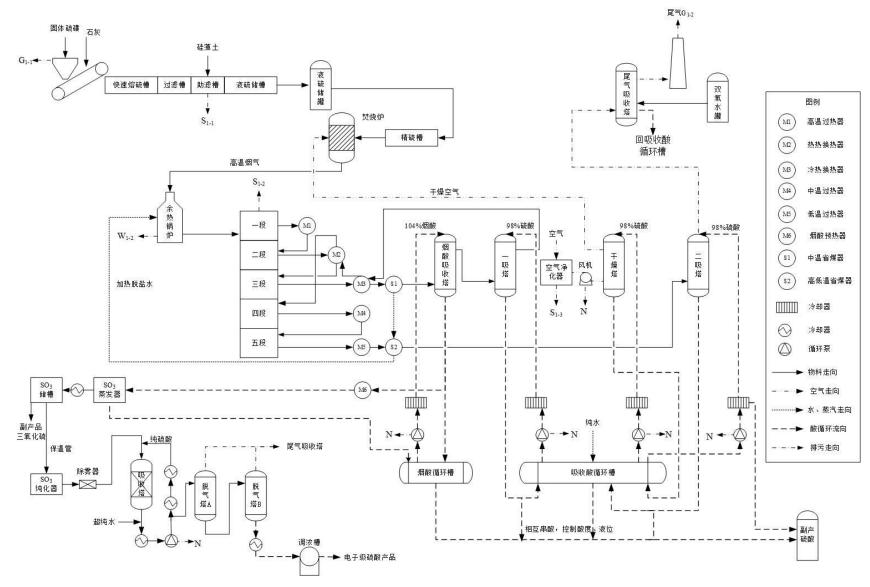


图2.5-3 硫酸生产工艺流程及产污节点图

# 2.6 在建项目环境保护措施

一期工程环境保护措施及执行标准见表 2.6-1。

2.6-1 一期工程环境保护措施一览表

			T	T					
内容 要素	排放口(编号、名 称)/污染源	污染物项目	环境保护措施	执行标准					
	1#排气筒	氟化物 NOx	碱液喷淋+15 米排气 筒	《大气污染物综合排放标准》 (GB16297-1996)					
	2#排气筒	NH <sub>3</sub>	酸液喷淋+15 米排气 筒	《恶臭污染物排放标准》 (GB14554-93)					
大气环境	3#排气筒	甲苯 VOCs	活性炭吸附+15 米排 气筒	《工业企业挥发性有机物排放控制 标准》(DB12/524-2020)					
	无组织	NOx 措施降低无组织逸散							
地表水环境	综合废水	COD     BOD5     《污水综合排放标准》GB8978-1996表4三级排放标准及荆州申联       综合废水     SS     NH <sub>3</sub> -N     池-沉淀池-溢流槽     环境科技有限公司污水处理厂进水水质标准要求							
声环境	生产设备	噪声	合理布局+低噪减振+ 厂房隔声	厂界噪声达到《工业企业厂界环境 噪声排放标准》(GB12348-2008) 中3类标准					
电磁辐射	/	/	/	/					
固体废物	离子交换树脂和污泡 间,定期委托危险原	项目运营期产生的固废包括废离子交换树脂、废滤芯及分子筛、废活性炭、污泥及职工生活垃圾。废离子交换树脂和污泥交专业机构处理;废滤芯及分子筛、废活性炭为危险废物暂存于危险废物暂存间,定期委托危险废物处置资质的单位处置;生活垃圾定期由环卫部门收运。建设项目采取以上处理措施后,固体废物均得到合理处置,同时建议采取以下措施加强管理,尽量减少或消除固体废物对环境的影响。							
土壤及地下 水污染防治 措施	加强源头控制、实施分区防治措施								
生态保护措 施	加大绿化面积,不仅能隔音降噪,减轻噪声,减轻企业对周边的环境产生的影响,同时也美化了周围环境。								
环境风险 防范措施	サ境。 制定应急预案								

二期工程环境保护措施及执行标准见下表。

### 2.6-2 二期工程环境保护措施一览表

类	别	排污工艺装置 及过程	治理方法或措施	规模	治理效果及目标
污染防治措施	废气	甲类车间双氧 水工艺废品质气 强大性产品质气。 不不是一个,不是一个。 一个,一个。 一个。 一个。 一个。 一个。 一个。 一个。 一个。 一个。 一个。	依托一期工程二级碱洗+20m 高排 气筒(1#)排放,新建废气收集 系统	36000m <sup>3</sup> /h	执行《无机化学工业污染物排放标准》 (GB 31573-2015)及其修改单中表 4
ЛE		甲类车间碱性 产品回收桶清	依托一期工程二级酸洗+15m高排 气筒(2#)排放,新建废气收集	19500m <sup>3</sup> /h	

	洗废气、灌装 废气、碱性物 料储罐呼吸废 气	系统				
	甲类车间有机 产品回收桶清 洗废气、灌装 废气、有机物 料储罐呼吸废	依托一期工程水洗+除雾器+二级活性炭吸附+15m高排气筒(3#)排放,新增水洗装置和废气收集系统	34500 m <sup>3</sup> /h	VOCs、甲苯参照天津市地标《工业企业挥发性有机物排放控制标准》 (DB12/524-2020)电子工业,丙酮参照江苏省地标《化学工业挥发性有机物排放标准》(DB32/3151-2016)		
	硫酸装置区熔 硫废气、制酸 废气	熔硫废气碱洗,制酸废气双氧水 喷淋塔+电除雾+40m 高排气筒 (4#)排放	47800 m <sup>3</sup> /h	《硫酸工业污染物排放标准》 (GB26132-2010)及其修改单中表 6 及关于印发《工业炉窑大气污染综合》 理方案》的通知(环大气[2019]56号)		
	乙类车间氨水 工艺废气、氟 化铵工艺废气	氨水工艺废气先经降膜吸收回收低浓氨水,再与氟化铵工艺废气经水洗+酸洗+20m高排气筒(5#)排放	11000 m <sup>3</sup> /h			
	乙类车间盐酸 工艺废气、氢 氟酸工艺废 气、草酸蚀刻 液、铬蚀刻 液、混合清洗 液混配废气	氢氟酸工艺废气先经降膜吸收回收氢氟酸,再与盐酸工艺废气、草酸蚀刻液、铬蚀刻液、混合清洗液混配废气经水洗+碱洗+20m高排气筒(6#)排放	29000 m <sup>3</sup> /h	参照《无机化学工业污染物排放标准》 (GB 31573-2015)及其修改单中表 4		
	乙类车间硝酸 工艺废气	碱洗+硫代硫酸钠吸收+20m 高排 气筒(6#)排放	12000 m <sup>3</sup> /h			
	质检实验室废 气	经通风橱收集后经水洗处理+28m 高排气筒(7#)排放	27000 m <sup>3</sup> /h	无机废气执行 GB 31573-2015 表 4, 有 机废气执行 DB12/ 524-2020 电子工业		
	污水处理站废 气、吹脱塔废 气	污水处理站恶臭、有机废气加盖 收集,吹脱塔废气经三级降膜吸 收处理,再与污水处理站废气一 并经碱洗+除雾器+活性炭吸附 +15m高排气筒(8#)处理排放	28000 m <sup>3</sup> /h	《恶臭污染物排放标准》(GB14554- 93)中表 1		
	无组织废气	加强管理,设置 100m 卫生防护 距离	/	VOCs 执行《挥发性有机物无组织排放控制标准》(GB37822-2019)、NOx 执行《大气污染物综合排放标准》(GB 16297-1996),其余执行上述标准无组织限值		
	高浓氟、磷废 水	收集池+pH 调整池+沉淀反应池+ 混凝沉淀池,污泥收集脱水处理	35m <sup>3</sup> /d			
	高浓有机废水	收集池+芬顿氧化,污泥收集脱水 处理	15m <sup>3</sup> /d			
	高浓氨氮废水	收集池+吹脱塔	50m <sup>3</sup> /d	《硫酸工业污染物排放标准》		
	高浓硝酸盐氮 废水	收集池+调整池+三效蒸发	10m <sup>3</sup> /d	(GB26132-2010)及其修改单中表 2 间接排放、《无机化学工业污染物排》		
废	生活污水	化粪池	10m <sup>3</sup> /d	标准》(GB 31573-2015)及其修改单		
水	食堂废水	隔油池	$4m^3/d$	中表 1 间接排放与荆州申联环境科技		
	一般废水及预 处理后废水	上述废水经预处理后与综合废水 一起进入综合污水处理站,工艺 为调节池+中和池+两级 AO+MBR,与脱盐水站、余热锅 炉、纯水站、循环冷却排水,通 过厂区排口进入荆州申联环境科 技有限公司污水处理厂处理,最 终排放至长江	280m³/d	限公司污水处理厂进水水质指标较严值,甲苯执行《污水综合排放标准》。 4中一级标准		
噪	车间噪音设备	隔声减震降噪	/	厂界噪声贡献值符合《工业企业厂界		

					区限值		
	固体	废催化剂 废催化剂 废泥、树、烟 废泥、 医性液 、 医性液 以 从 从 从 从 从 从 从 从 从 从 从 从 从 从 从 从 从 从	废催化剂、硫磺包装袋由原供应 厂家回收,其余危险废物分类储 存,危废暂存间按照规范进行防 漏、防渗处理,危险废物定期送 往有资质的危废处置单位进行处 置	危废库 105m <sup>2</sup>	《危险废物贮存污染控制标准》 (GB18597-2001)及其 2013 年修改单 要求		
	体 废物	空想 定 定 之 之 之 、 、 、 、 、 、 、 、 、 、 、 、 、 、 、	混凝沉淀污泥外售建材厂综合利用,脱盐水站、纯水站产生的废滤芯、废离子交换树脂、废 RO膜由原厂家回收,其余一般固废委托环卫部门清运	按规范设一 般工业固废 贮存场所	《一般工业固体废物贮存和填埋污染控制标准》(GB18599-2020)		
		生活垃圾	委托环卫部门统一清运	/	不排放		
	地 下 水	重点防渗区	按《危险废物填埋污染控制标准》(GB18598-2001)要求防 渗处理	/	等效粘土防渗层 Mb≥6.0m,渗透系数 K≤1.0×10 <sup>-7</sup> cm/s		
	和土壤	一般防渗区	按《一般工业固体废物贮存和填埋污染控制标准》(GB 18599- 2020)防渗	/	等效粘土防渗层 Mb≥1.5m,渗透系数 K≤1.0×10 <sup>-7</sup> cm/s		
	环		有毒气体和可燃气体探测器及报 警装置等监控预警系统	/	监控预警		
	境风险	泄漏、火灾、	按消防安全要求配置消防设施, 配备抢修装备和个人防护措施, 设置火灾报警系统。	/	通过消防验收		
	事故防范	爆炸等环境风 险事故	建设三级防控体系,依托一期设置1座1561m³事故应急池和1座1400m³初期雨水池(兼事故池),满足泄漏物质收集。雨污水排放口设置切断装置。	/	避免事故废水排放		
		环境监测	运行期污染物排放定期监测,定 期做好监测记录	强化环境保 护管理机构 职能	监控污染物达标排放		
		<b>下境管理档案</b>	2	立完善的环境的			
		排污许可证	向环境主	管部门申请力	理排污许可证		
环境		川环境突发事件 应急预案	企业制定环境风	验预防措施和 <sup>3</sup>	环境突发事件应急预案		
管理		竞保护设设施运 行记录		定期做好运行	记录		
	培训	竞保护专职人员   计划和培训记  录	企业对环境保护专职人员进行环保培训,做好培训记录				
		区总排口监测系 统	③污水处理站排口设置标	志和流量、pI	)污水处理站进水口设置标志和采样口; H、COD、NH <sub>3</sub> -N 在线监测设备		
	废左	〔在线监测系统	废气主要排放口设	设置 SO₂、NO <sub>x</sub>	、颗粒物在线监测系统		

# 2.7 在建项目污染物排放情况

### 2.7.1 一期工程

(1) 废气

### 2.7-1 一期项目废气产排放情况汇总表

NT 94 NZ	>= >+ #h		产生情况		V/\ 7⊞ +# <del>}/c</del>	净化效	排放情况		
污染源	污染物	mg/m <sup>3</sup>	kg/h	t/a	治理措施	率	mg/m <sup>3</sup>	kg/h	t/a
1#排气	氟化物	8.33	0.0833	0.60	- 碱液喷淋 -	90%	0.83	0.0083	0.06
筒	NOx	4.17	0.0417	0.30		60%	1.67	0.0167	0.12
2#排气 筒	NH <sub>3</sub>	0.56	0.0056	0.04	酸液喷淋	90%	0.06	0.0006	0.004
3#排气	甲苯	1.39	0.0139	0.10	活性炭吸附	85%	0.21	0.0021	0.015
筒	VOCs	97.22	0.9722	7.00		85%	14.58	0.1458	1.05
甲类储 罐区无	甲苯		0.047	0.339	采用氮封,并对相关储罐进			0.047	0.339
组织	VOCs		0.353	2.542	行适时降温、 采用密闭系统			0.353	2.542
乙类储 罐区一 无组织	NOx	1	0.269	1.938	采用密闭系统- 收集等措施降 低无组织逸散 量			0.269	1.938

(2) 废水

表 2.7-2 一期项目废水污染物产排情况

序号	污染源	废水量	污染物	产生 浓度	产生量	排放 浓度	排放量	治理措施	
		m <sup>3</sup> /a	名称	mg/L	t/a	mg/L	t/a		
			COD	800	0.051	/	/		
1	地面冲洗用水	64	$BOD_5$	200	0.013	/	/		
1	废水	04	SS	200	0.013				
			NH <sub>3</sub> -N	40	0.003	/	/		
			COD	500	1.050	/	/		
	废气处理设备		$BOD_5$	300	0.630	/	/	MES 25 1. 11	
2		2100	SS	100	0.210			进入污水处	
	废水	K	NH <sub>3</sub> -N	50	0.105			理站进行处 理,预处理	
			氟化物	250	0.525	/	/		
		1800	COD	350	0.630	/	/	达标后排入	
3	生活污水		$BOD_5$	200	0.360	/	/	园区污水管	
3	生伯17小		SS	300	0.540			网,进入荆	
			NH <sub>3</sub> -N	20	0.036	/	/	州申联环境	
			COD	500	0.639	/	/	科技有限公	
4	初期雨水	1278	$BOD_5$	200	0.256	/	/	司污水处理	
4	加州加州	1270	SS	200	0.256	/	/	厂集中处理	
			NH <sub>3</sub> -N	20	0.026	/	/	/ X / Z	
			COD	452	2.370	362	1.898		
			$BOD_5$	240	1.258	216	1.132		
	综合废水	5242	SS	194	1.018	58	0.304		
			NH <sub>3</sub> -N	32	0.169	24	0.126		
			氟化物	100	0.525	15	0.079		

(3) 固废

### 表 2.7-3 一期项目固废产生与处置情况

固废类 别		污染物		产生量(t)	处置措施
,加田	废	离子交换树脂		10	交专业机构处理
一般固 体废物		污泥		3.71	交专业机构处理
件及初	Į	只工生活垃圾		11.25	由环卫部门清运
	合	计		24.96	
危险废	废滤芯及分子筛	HW49 类	900-041-49	335.58	委托有资质单位处置
物	废活性炭	HW49 类	900-039-49	29.75	委托有资质单位处置
	合	计	365.33		

## 2.7.2 二期工程

### 2.7-4 二期工程污染物产生及排放情况汇总表

类	<b>十</b>	排气	主要污染物(t/a)					
<b>知</b>	主要污染源	(水) 量	污染物名 称	产生量	削减量	排放量	排放去向	
	甲类车间		$H_2O_2$	15	14.85	0.15		
	双氧水生		NOx	0.366	0.219	0.147		
	产线废	3600万	HCl	0.734	0.7193	0.0147		
	<ul><li>气、洗桶、分装</li><li>酸性废气</li></ul>	m <sup>3</sup> /a	氟化物	0.059	0.0578	0.0012	二级碱液喷淋+20m 高排气筒(1#)	
	甲类车间 洗桶、分 装碱性废 气	4320 万 m³/a	NH <sub>3</sub>	0.09	0.0882	0.0018	二级酸液喷淋+15m 高排气筒(2#)	
	甲类车间		VOCs	0.52	0.468	0.052		
	洗桶、分	5040万	甲苯	0.0163	0.0146	0.0017	水喷淋+除雾器+二级活性炭吸附+15m 高排气筒	
	装有机废 气	m <sup>3</sup> /a	丙酮	0.059	0.056	0.003	(3#)	
			粉尘	19.89	19.691	0.199		
	硫酸装置	38240	$SO_2$	153.71	107.597	46.113	熔硫废气碱液喷淋处理,制酸废气经双氧水法脱	
	废气	万 m³/a	NOx	14.66	0	14.66	硫+电除雾+40m 高排气筒(4#)	
废			硫酸雾	15.6	14.04	1.56		
反气	乙类车间		$NH_3$	17.847	17.644	0.203		
	<ul><li>氨水纯</li><li>化、氟化</li><li>铵生产线</li><li>废气</li></ul>	7920 万 m³/a	HF	2.611	2.48	0.131	氨水废气 NH <sub>3</sub> 经多级降膜回收,与氟化铵生产废 气一起经水洗+酸洗+20m 高排气筒(5#)	
	乙类车间	20160	HCl	29.590	29.294	0.296	氟化氢纯化废气经多级降膜回收,与盐酸纯化废	
	酸性废气	万 m <sup>3</sup> /a	HF	17.353	17.249	0.104	气经水洗+碱洗,硝酸纯化废气经碱洗+硫代硫酸	
	段江及(	/J III /a	NOx	28.827	25.944	2.883	钠吸收,一并经 20m 高排气筒排放(6#)	
			硫酸雾	31.2kg/a	28.08 kg/a	3.12 kg/a		
			$NH_3$	0.76	0.684	0.08		
			11113	kg/a	kg/a	kg/a		
	医扒壶瓜	22.40 -	HCl	6.22	5.598	0.622		
	质检实验 室废气	3240 万 m³/a		kg/a 4.96	kg/a 3.472	kg/a 1.488	水洗+28m 高排气筒(7#)	
	至灰气	m <sup>*</sup> /a	氟化物	4.96 kg/a	3.472 kg/a	1.488 kg/a		
				61.8	30.9	30.9		
			NOx	kg/a	kg/a	kg/a		
			N.C.C	22.94	9.176	13.764		
			VOCs	kg/a	kg/a	kg/a		

						,	
			甲苯	0.28	0.028	0.25	
			1 - 1 -	kg/a	kg/a	kg/a	
			丙酮	2.02	1.616	0.404	
				kg/a	kg/a	kg/a	
	污水处理	13760	VOCs	1.368	1.231	0.137	吹脱塔废气经三级酸液喷淋处理,再与污水处理
	站废气	万 m³/a	NH <sub>3</sub>	36.882	36.382	0.5	站废气一并经碱洗+除雾器+活性炭吸附+15m高排
			H <sub>2</sub> S	0.036	0.0288	0.0072	气筒(8#)
			粉尘	0.52	0.41	0.11	
			硫酸雾	0.609	0	0.609	
			$SO_2$	0.405	0	0.405	
			HCl	0.066	0	0.066	
	无组织废		NOx	0.035	0	0.035	
	气		氟化物	0.0363	0	0.0363	无组织排放
	(二期)		$NH_3$	0.0847	0	0.0847	
			$H_2S$	0.004	0	0.004	
			VOCs	0.121	0	0.121	
			甲苯	0.00036	0	0.00036	
			丙酮	0.002	0	0.002	
			COD	67.403	54.575	12.828	京次复 谜底水平用从光泽凉,泪将浑凉药从珊
			SS	12.174	1.312	10.862	高浓氟、磷废水采用化学沉淀+混凝沉淀预处理,
			$BOD_5$	13.941	10.754	3.187	高浓有机废水采用芬顿法预处理,高浓氨氮废水
废	废水(二	0	氨氮	37.129	35.102	2.027	采用吹脱法预处理,高硝态氮废水采用三效蒸发
水	期)	$m^3/a$	总氮	43.248	41.002	2.246	预处理,上述废水与综合废水一起进入综合污水
			总磷	0.298	0.183	0.115	处理厂,经调节池+中和池+两级 AO+MBR 处理
			氟化物	5.383	5.14	0.243	后进入荆州申联环境科技有限公司污水处理厂处
			硝酸盐氮	6.267	5.806	0.461	理,最终排放至长江
			一般固废	755.45	755.45	0	综合利用或由环卫部门清运
							废催化剂、废硫磺包装袋由供货方回收,其他危
			危险废物	47.495	47.495	0	废委托有资质单位处置
固	n . ) .		生活垃圾	12.525	15.525	0	委托环卫部门统一清运
废	生产		芬顿污	-2.020	-0.020	Ŭ	71012HP1770 HA
		泥、污沙	泥、生化	92.75	92.75	0	经鉴定后处置
			污泥(待	94.13	94.13		红金疋川刈且
			鉴定)				

# 2.8 在建项目环境保护问题及"以新带老"措施

联仕公司一期、二期工程项目在本次评价期间均处于建设阶段, 暂无工程建成投入 营运, 因此联仕公司目前不存在环境保护问题。

# 3建设项目概况

## 3.1 项目基本情况

项目名称: 4.8 万吨/年高纯电子化学品纯化分装及 10 万吨/年废硫酸、2 万吨/年废 LCD 级光阻剥离液、5 万只/年废包装桶回收综合利用项目

单位名称: 联仕(湖北)新材料有限公司

项目性质: 改扩建

建设地点:荆州开发区盐卡港路9号

占地面积: 一期+二期占地  $97532.79 \text{ m}^2$ ,本项目(三期)占地 100亩

总投资: 70000万元

### 3.2 项目建设地点

本项目建设地点位于荆州经济技术开发区荆江绿色循环产业园内,东面、南面目前均为空地,东厂界临规划的东方大道南延伸线,北面为盐卡港路,西面为汉能公司。

## 3.3 项目建设内容和工程组成

本项目位于荆江绿色循环产业园内盐卡港路9号,主要建设内容详见表3.3-1。

### 表 3.3-1 项目工程组成一览表

类别		工程内容及规模	建设情况	依托可行性分析或变更说明
	联合装置区(废 硫酸回收制 96% 硫酸)	包括联合装置-硫磺仓库、联合装置-熔硫厂房、联合装置-焚硫转化干吸收工段,布设硫酸生产线,可同时进行废硫酸回收制96%硫酸。	二期建设内 容,本项目依 托二期	废硫酸回收部分依托硫酸装置区生产 设备,部分设备新增,依托可行
	露天装置区(新 建)	露天装置区一座(甲类),4F,总高度25m,位于厂区东部,占地面积2340 m²(78m×30m),布设废LCD光阻剥离液回收生产线、异丙醇纯化生产线、丙酮纯化生产线。	新建	/
	甲类车间(新 建)	新建封闭式甲类车间一座,2F,总高度 10m,位于厂区东部露天装置区旁,占地面积 900 m²(30m×30m),布设醋酸纯化生产线、有机溶剂分装线。	新建	/
主体工程	塑料桶处理/新塑料桶制桶车间 (新建)	新建封闭式塑料桶处理/新塑料桶制桶车间一座(丙类), $2F$ ,总高度 $10m$ ,位于厂区东北部,占地面积 $3360~m^2~(126m\times30m)$ ,布设塑料桶清洗/处理/新塑料桶制桶生产线。	新建	/
	50%精制硫酸厂房 (新建)	新建 50%精制硫酸厂房一座(戊类),封闭式,1F,总高度 10m,位于厂区东南部,占地面积 1520 ㎡(76m×20m),布设废硫酸回收制 50%硫酸生产线,同时废硫酸回收制 96%硫酸、50%硫酸均在此车间内进行分装。	新建	/
	乙类纯化混配车 间一(新建)	乙类纯化混配车间一(乙类)一座,2F,位于厂区东部,占地面积3944 m²。预留厂房。	新建	/
	乙类纯化混配车 间二(新建)	乙类纯化混配车间二(乙类)一座,1F,位于厂区东部,占地面积 2490.5 m²。预留厂房。	新建	/
	甲类混配纯化车 间一(新建)	甲类混配纯化车间一(甲类)一座,1F,位于厂区东部,占地面积 3240 ㎡。预留厂房。	新建	/
	在建综合楼	依托场地上现有建筑物改建,占地面积 $1413\text{m}^2$ ,建筑面积 $6900\text{m}^2$ , $1$ 层食堂, $2/3/4$ 层综合办公, $5/6$ 层实验室。	一期建设内 容,本项目依 托一期	
**************************************	门卫	$2$ 个门卫房,建筑面积分别 $72 \text{ m}^2$ 和 $111.7 \text{ m}^2$ 。	二期建设内 容,本项目依 托二期	一期及二期项目整体设计、同期建
補助工 程	总控室	1 栋, 2 层, 占地面积 200m², 建筑面积 400m², 用于生产设备控制和监管。	一期建设内 容,本项目依 托一期	设,本项目依托可行
	消防泵房及消防 水池	消防泵房 1 座,占地面积 737m², 2 个 650m³ 的消防水池。	一期建设内 容,本项目依 托一期	
	设备露天堆场	设备露天堆场,占地面积 1150m <sup>2</sup> 。	一期建设内	一期及二期项目整体设计、同期建

#### 3建设项目概况

			容,本项目依	设,本项目依托可行	
			托一期 		
	半露天堆场及检	半露天堆场及检修区,占地面积 542.36m <sup>2</sup> 。	一		
	修区	干路八年初久恒廖色,日地曲小 342.30III。	任, 年		
			一期建设内		
	地磅	地磅占地面积 30m²。	容,本项目依		
			托一期		
_	泵房一	泵房一一座,占地面积 192 m²。	新建	/	
_	泵房二	泵房二一座,占地面积 139.2 m²。	新建	/	
_	总控室	总控室一座, 2F, 占地面积 368.04 m²。	新建	/	
	公辅用房	公辅用房一座(丙类),2F,占地面积754 m°。内部主要配置配电间、压缩机、冰机等公用设施。	新建	/	
	门卫	门卫两处,占地面积均为 40 m²。	新建	/	
	硫酸罐区	硫酸罐区一座(戊类),占地面积 $1712.16\text{m}^2$ $(73.8\text{m}\times23.2\text{m})$ ,设置 $16$ 个 $400\text{m}^3$ 的储罐。	新建	1	
储运工 程	有机物罐区	有机物罐区一座(甲类),占地面积 $2183.25m^2$ ( $103m\times24m$ ),设置 $10$ 个 $150m^3$ 的有机 物储罐, $3$ 个 $500m^3$ 的有机物储罐。	新建	/	
	丙类仓库	丙类仓库一座,占地面积 1488m²。	新建		
	废空桶堆场	废空桶堆场一座(丙类),占地面积 923.67m <sup>2</sup> 。	新建	/	
			一期+二期建		
	给水	厂区内用水源来自园区供水管网,厂内供水管网沿道路铺设,建设 RO 超纯水制备系统 1	设内容, 本项	一期及二期项目整体设计、同期建	
	21/1	套,规模 20m³/h;建设脱盐水站 1 座,规模 12m³/h,占地面积 269.6m²。	目依托一期+	设,本项目依托可行	
			二期		
	III. I.	设雨污分流排水系统,工业废水和初期雨水由污水处理站预处理,与生活污水一同排入荆	二期建设内	二期项目整体设计、同期建设,本项	
	排水	州申联环境科技有限公司污水处理厂处理。	容,本项目依	目依托可行	
公		厂区用电由电网提供,引入二路供电电源,一路为国电供电,一路为余热发电站供电。硫	托二期 二期建设内		
用	供电	磺制酸装置废热回收系统设置汽轮发电机组(3MW 抽凝),热电联产。设置备用发电机	一	二期项目整体设计、同期建设,本项	
エ	N-E	房。	托二期	目依托可行	
程		<i>//</i> *	二期建设内		
	供热	设置 24t/h 余热锅炉一台,为本项目供热,国电长源蒸汽作为备用。	容,本项目依	二期项目整体设计、同期建设,本项	
			托二期	目依托可行	
		设全厂性循环水池 1 座,容积 768m³,设 4 座循环水量 1500m³/h 的冷却塔;硫磺装置区设	二期建设内	一期而日敕休设计 同期建设 木顶	
	循环冷却水系统	专用循环水池 1 座,容积 704.9m³,设置 2 个循环水量为 1500m³/h 的冷却塔。冷冻盐水机	容,本项目依	二期项目整体设计、同期建设,本项 目依托可行	
		组配备 4 台螺杆式压缩机冷冻机,2 台 200RT,2 台 400RT。	托二期		
	供气	新设压缩空气系统,20m³/min,0.8MPa,压缩空气主要用于吹扫、仪表空气和送入制氮机	二期建设内	二期项目整体设计、同期建设,本项	

#### 3建设项目概况

		生产氮气;新设制氮机组系统,2台200m³/h、0.6MPa;仪表供气配置10m³备用储罐。	容,本项目依	目依托可行
			托二期	
	公用工程车间	公用工程车间 1 座,占地面积 1088m²,建筑面积 2237.46m²;设置变电间。	二期建设内 容,本项目依 托二期	二期项目整体设计、同期建设,本项 目依托可行
环保工	废气	①回收 70%硫酸制 96%硫酸工艺废气、回收 70%硫酸制 50%硫酸工艺废气、96%硫酸及50%硫酸分装废气: 依托二期硫酸废气治理系统即双氧水喷淋塔+电除雾,依托二期工程的一根 40m 高排气筒(DA004)排放; ②废 LCD 级光阻剥离液工艺废气、LCD 级光阻剥离液分装废气、异丙醇纯化工艺废气、异丙醇分装废气、丙酮分装废气、醋酸纯化工艺废气、醋酸分装废气、有机罐区储罐大小呼吸气: 在露天装置区新建一套废气治理系统即水喷淋+除雾器+二级活性炭吸附,新建一根 28m 高排气筒(DA009)排放; ③制桶车间废气: 水洗+除雾器+二级活性炭吸附+15m 高排气筒(DA010),其中酸性洗桶废气经二级碱洗处理,碱性洗桶废气经二级酸洗处理; ④废硫酸回收系统尾气: 双氧水喷淋塔+电除雾,依托二期工程的一根 40m 高排气筒(4#)排放; ⑤质检实验室废气: 依托在建工程水洗+15m 高排气筒(DA007);	部分依托	本项目部分新增废气依托在建工程废气处理系统,因该部分新增废气类型、污染因子与所依托的废气处理系统相同,因此依托可行。
程	污水收集与处理	污水分质分类收集处理,生活污水经化粪池预处理(10m³/d),食堂废水经隔油池(4m³/d)预处理,上述废水与综合废水一同进综合污水处理站处理,处理能力 280 m³/d,工艺为调节池+中和池+两级 AO+MBR,与超纯水站、循环冷却排水等通过厂区排口进入荆州申联环境科技有限公司污水处理厂处理,最终排放至长江,配套建设纳管废水管网及排水监控设施。	一期建设内 容,本项目依 托一期	一期项目整体设计、同期建设,本项 目依托可行。
	固体废物	在甲类仓库一内建设一座危废暂存间及一座一般工业固废暂存间,危废暂存间占地面积 105m², 收集暂存危险废物,定期交由有相应危险废物资质单位处置; 一般工业固废暂存间占地面积 10m², 收集暂存一般工业固废; 生活垃圾委托环卫部门统一清运。 在新增地块南面布设一座危险废物暂存间(丙类), 1F, 占地面积 144 m²。	一期建设内 容,本项目依 托一期 新建	联仕公司一期、二期工程均依托一期 105m² 危废暂存间,待三期工程建成后,拟取消一期 105m² 危废暂存间,全厂危险废物移至三期 144 m² 危废暂存间内暂存。
	噪声防治	对主要噪声源设置隔声、减振、消声等降噪措施。	新建	/
	环境风险防范	新增 1 座 1100m³ 初期雨水池(兼事故池),新增 1 座 500m³ 事故池。	新建	/

表 3.3-2 本项目新增建构筑物一览表

序号	建构筑物名称	层数	占地面积 (m <sup>2</sup> )	建筑面积 (m²)	火灾 危险性
1	门卫一	1F	40	40	丁类
2	门卫二	1F	40	40	丁类
3	丙类仓库	1F	1488	1488	民用
4	总控室	2F	368.04	736.08	丙类
5	公辅用房	2F	385	770	丙类
6	废空桶堆场	/	907.45	907.45	丙类
7	制桶车间	2F	3360	6720	丙类
8	乙类纯化混配车间一	2F	3944	7888	乙类
9	乙类纯化混配车间二	1F	2490.5	2490.5	乙类
10	甲类混配纯化车间一	1F	3240	3240	甲类
11	露天装置区	4F	3240	12960	甲类
12	有机物罐区	/	2183.25	/	甲类
13	泵房一	1F	192	192	甲类
14	硫酸罐区	/	1712.16	/	戊类
15	泵房二	1F	139.2	139.2	戊类
16	50%精制硫酸厂房	1F	1520	1520	戊类
17	初期雨水池	/	600	600	/
18	危险废物暂存间	1F	144	144	丙类

# 3.4 产品方案及产品质量标准

## (1) 产品方案

本项目建成后产品方案见下表:

表 3.4-1 项目产品方案

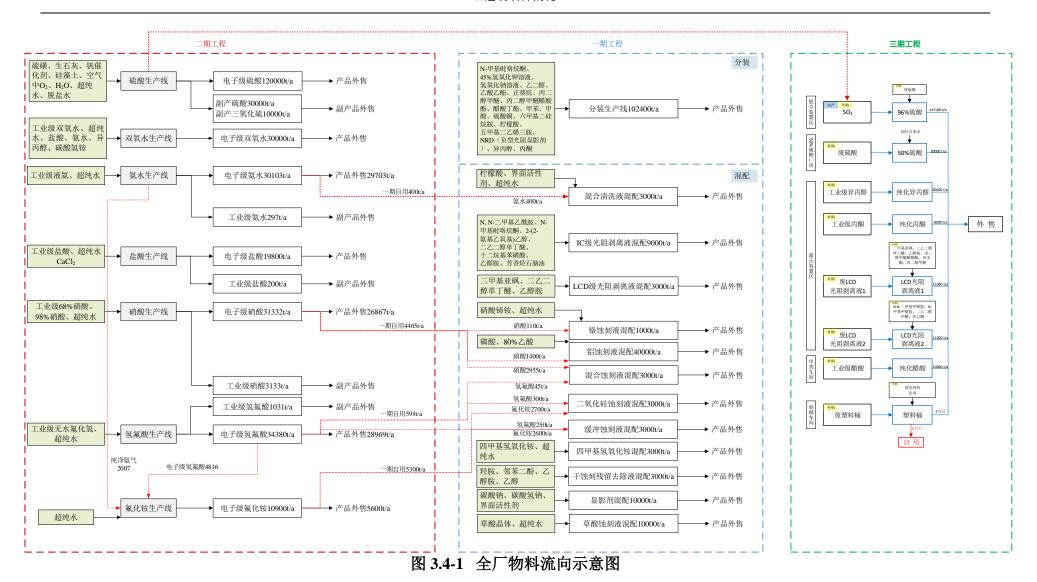
	to the same		1				I
产品	包装/暂存	信息	品质级 别	设计产量 (t/a)	去向	外售运输 方式	备注
96%硫酸	槽车、桶、瓶、 储罐	罐区、仓 库	G1	147108	LCD、光伏等企业用于清 洗、蚀刻	车	主要产品
50%稀释硫酸	槽车、桶、瓶、 储罐	罐区、仓 库	G2	30000	LCD、光伏等企业用于清 洗、蚀刻	车	主要产品
LCD 级光阻剥 离液 1	槽车、桶、瓶、 储罐	罐区、仓 库	G1	11000	LCD、光伏等企业用于清 洗	车	主要产品
LCD 级光阻剥 离液 2	槽车、桶、瓶、 储罐	罐区、仓 库	G1	11000	LCD、光伏等企业用于清 洗	车	主要产品
纯化异丙醇	槽车、桶、瓶、 储罐	罐区、仓 库	G4	30000	半导体等企业用于清洗	车	主要产品
IPA 排废	槽车、桶、瓶、 储罐	罐区、仓 库	企标	269. 717	电子企业用于清洗	车	副产品
纯化丙酮	槽车、桶、瓶、 储罐	罐区、仓 库	G4	8000	半导体等企业用于清洗	车	主要产品
排废丙酮	槽车、桶、瓶、 储罐	罐区、仓 库	企标	87. 733	电子企业用于清洗	车	副产品
纯化醋酸	槽车、桶、瓶、 储罐	罐区、仓库	G3	10000	半导体等企业用于清 洗、蚀刻	车	主要产品
低纯醋酸	槽车、桶、瓶、 储罐	罐区、仓 库	企标	94. 854	外售印染企业	车	副产品
包装桶	/	包装桶堆 场	/	30000 只	外售用于罐装化学品等 溶液	车	主要产品
包装桶	/	包装桶堆 场	/	50000 只	自用于罐装化学品等溶 液	车	主要产品

### 包装桶产品分为三种规格,详细产品方案见下表:

表 3.4-2 包装桶产品方案

桶规格	4L 桶	200L 桶	25L 加仑桶	总计
単重(kg/个)	0.15	15	1.3	/
产量 (个/a)	2万	5万	1万	8万
产量(t/a)	3	750	13	766

全厂物料流向见下图:



### (2) 产品质量标准

企业产品品质分类见表 3.4-3,根据客户要求生产不同品质产品,各产品详细理化指标(示例)详细见表 3.4-4~表 3.4-9:

表 3.4-3 企业产品品质分类表

品质级别	G1	G2	G3	G4	G5
杂质含量	100ppb 以下	10ppb 以下	1ppb 以下	0.1ppb 以下	0.01ppb 以下
杂质检测 内容	产品除主体成分外,其他杂质含量主要检测项包括: Ag、Al、As、Au、B、Ba、Be、Bi、Ca、Cd、Co、Cr、Cu、Fe、Ga、Ge、K、Li、Mg、Mn、Mo、Na、Ni、Pb、Sb、Sn、Sr、Ta、Ti、Tl、V、Zn、Zr等,见下表列举。				

表 3.4-4 96%硫酸产品理化指标 (G1)

项目	单位	最小值	最大值
分析 (H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub> )	w t%	96.0	97.0
颜色	APHA		10
氯 (Cl)	ppm		0.05
硝酸盐(NO <sub>3</sub> )	ppm		0.1
磷酸盐 (PO4 )	ppm		0.1
铵盐(NH <sup>4+</sup> )	ppm		1
RAI	ppm		1
还原物(如 KMnO4)	ppm		5
铝 (Al)	ppb		100
砷 (As)	ppb		100
硼 (B)	ppb		100
钙 (Ca)	ppb		100
钴(Co)	ppb		100
铜(Cu)	ppb		100
铁 (Fe)	ppb		100
铅 (Pb)	ppb		100
锂(Li)	ppb		100
镁 (Mg)	ppb		100
锰 (Mn)	ppb		100
镍(Ni)	ppb		100
钾 (K)	ppb		200
钠 (Na)	ppb		200
钛 (Ti)	ppb		100
锌 (Zn)	ppb		100

表 3.4-5 50% 硫酸产品理化指标 (G2)

项目	单位	最小值	最大值
分析 (H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub> )	w t%	50.0	
颜色	APHA		10
氯(C1)	ppm		0.05
硝酸盐(NO <sub>3</sub> )	ppm		0.1
磷酸盐(PO <sub>4</sub> )	ppm		0.1
铵盐 (NH <sup>4+</sup> )	ppm		1
RAI	ppm		1
还原物(如 KMnO4)	ppm		5
铝 (Al)	ppb		20
砷 (As)	ppb		10

项目	单位	最小值	最大值
硼 (B)	ppb		10
钙 (Ca)	ppb		10
钴(Co)	ppb		10
铜(Cu)	ppb		10
铁 (Fe)	ppb		10
铅 (Pb)	ppb		10
锂 (Li)	ppb		10
镁 (Mg)	ppb		10
锰 (Mn)	ppb		10
镍(Ni)	ppb		10
钾 (K)	ppb		20
钠(Na)	ppb		20
钛 (Ti)	ppb		10
锌 (Zn)	ppb		10

#### 表 3.4-6 LCD 光阻剥离液 1 产品理化指标(G1)

项目	单位	最小值	最大值
二甲基亚砜	%		7
二乙二醇单丁醚	%		26
乙醇胺	%		20
环戊酮	%		13
丙二醇甲醚	%		18
丙二醇甲醚醋酸酯	%		16
铝 (Al)	ppb		100
砷 (As)	ppb		100
硼 (B)	ppb		100
钙 (Ca)	ppb		100
钴 (Co)	ppb		100
铜 (Cu)	ppb		100
铁 (Fe)	ppb		100
铅(Pb)	ppb		100
锂 (Li)	ppb		100
镁 (Mg)	ppb		100
锰 (Mn)	ppb		100
镍(Ni)	ppb		100
钾 (K)	ppb		200
钠 (Na)	ppb		200
钛 (Ti)	ppb		100
锌 (Zn)	ppb		100

#### 表 3.4-7 LCD 光阻剥离液 2 产品理化指标 (G1)

项目	单位	最小值	最大值
N, N-二甲基甲酰胺	%		20
N−二甲基甲酰胺	%		39
二乙二醇甲醚	%		32
环戊酮	%		9
铝 (Al)	ppb		100
砷(As)	ppb		100
硼 (B)	ppb		100
钙 (Ca)	ppb		100
钴 (Co)	ppb		100
铜(Cu)	ppb		100
铁 (Fe)	ppb		100
铅 (Pb)	ppb		100

项目	单位	最小值	最大值
锂(Li)	ppb		100
镁 (Mg)	ppb		100
锰 (Mn)	ppb		100
镍(Ni)	ppb		100
钾 (K)	ppb		200
钠(Na)	ppb		200
钛 (Ti)	ppb		100
锌 (Zn)	ppb		100

表 3.4-8 异丙醇纯化产品理化指标 (G4)

参数	单位	最小值	最大值
分析 (异丙醇)	%	99.99	
色度	APHA		5
20℃下比重		0.786	0.787
1-丙醇	ppm		10
丙酮	ppm		10
水	ppm		50
酸度(以 C₂H₅COOH 计)	ppm		5
碱度(以 NaOH 计)	ppm		5
非挥发性物质	ppm		1
20℃下折射率		1.376	1.379
电阻率	MΩ-cm	200	
氯化物(Cl)	ppm		0.05
硝酸盐(NO <sub>3</sub> )	ppm		0.05
硫酸盐(SO <sub>4</sub> )	ppm		0.1
磷酸盐(PO <sub>4</sub> )	ppm		0.05
外观			
杂质限值	单位	最小值	最大值
铝(Al)	ppb		0.1
砷(As)	ppb		0.1
钡(Ba)	ppb		0.1
硼(B)	ppb		1
镉(Cd)	ppb		0.1
钙(Ca)	ppb		0.2
铬(Cr)	ppb		0.1
钴(Co)	ppb		0.1
铜(Cu)	ppb		0.1
镓(Ga)	ppb		0.1
锗(Ge)	ppb		0.1
金(Au)	ppb		0.1
铁(Fe)	ppb		0.2
铅(Pb)	ppb		0.1
锂(Li)	ppb		0.1
镁(Mg)	ppb		0.1
锰(Mn)	ppb		0.1
镍(Ni)	ppb		0.1
钾(K)	ppb		0.1
硅(Si)	ppb		1
银(Ag)	ppb		0.1
钠(Na)	ppb		0.2
锶(Sr)	ppb		0.1
锡(Sn)	ppb		0.1
钒(V)	ppb		0.1

锌(Zn)	ppb		0.1
磷(P)	ppb		1
颗粒计数	单位	最小值	最大值
≧0.2 微米	pcs/ml		200

## 表 3.4-9 IPA (异丙醇) 排废副产品质量标准

项目	最小值	最大值	
外观及气味	透明液体,无机械杂质及悬浮物,无异呀		
异丙醇含质 (质量分数) /%	88		
色度/ Hazen 単位(铂-钻色号)		10	
水混溶性试验		通过试验	
水分(质量分数)/%		4.50	
酸(以乙酸计)含量(质量分数)/%		0.2	
蒸发残渣(质量分数)/%		0.2	
羰基化合物(以丙酮计)含量(质量分数)/%		2	
硫化物含量(以S计)/ (mg/kg)		200	

表 3.4-10 丙酮纯化产品理化指标 (G4)

参数	单位	最小值	最大值
分析((CH <sub>3</sub> ) <sub>2</sub> CO)	%	99.5	
色度	APHA		10
酸度	ueq/g		0.3
碱度	ueq/g		0.5
水 (H <sub>2</sub> O)	%		
在水中的溶解度			3
蒸发后的残留物(RAE)	ppm		0.2
氯化物(Cl)	ppm		0.05
磷酸盐(PO <sub>4</sub> )	ppm		0.05
MeOH 测定	%		20
西荃	ppm		
杂质限值	单位	最小值	最大值
砷和锑 (As)	ppb		0.1
铝 (Al)	ppb		0.1
钡 (Ba)	ppb		0.1
硼 (B)	ppb		0.1
镉 (Cd)	ppb		0.1
钙 (Ca)	ppb		0.1
铬 (Cr)	ppb		0.1
钴 (Co)	ppb		0.1
铜 (Cu)	ppb		0.1
镓 (Ga)	ppb		0.1
锗(Ge)	ppb		0.1
金 (Au)	ppb		0.1
铁 (Fe)	ppb		0.1
铅 (Pb)	ppb		0.1
锂 (Li)	ppb		0.1
镁 (Mg)	ppb		0.1
锰 (Mn)	ppb		0.1
钼 (Mo)	ppb		0.1
镍 (Ni)	ppb		0.1
铌 (Nb)	ppb		0.1
钾 (K)	ppb		0.1
硅 (Si)	ppb		0.1
银 (Ag)	ppb		0.1
钠 (Na)	ppb		0.1

锶 (Sr)	ppb		0.1
钽 (Ta)	ppb		0.1
铊 (Tl)	ppb		0.1
锡 (Sn)	ppb		0.1
钛 (Ti)	ppb		0.1
钒 (V)	ppb		0.1
锌 (Zn)	ppb		0.1
锆 (Zr)	ppb		
颗粒计数	单位	最小值	最大值
≧0.5 微米	pcs/ml		150
≧1.0 微米	pcs/ml		25

表 3.4-11 丙酮排废副产品质量标准

项目	最小值	最大值
丙酮, ω/%	75	
色度/Hazen 单位(铂-钴色号)		10
密度(20°C)/(g/cm³)	0.789	0. 793
沸程(0°C,101.3kPa)(包括56.1°C)/°C		2
蒸发残渣,ω/%		0.5
酸度(以乙酸计),ω/%		0.5
高锰酸钾时间试验(25°C)/min	35	35
水混溶性		合格
水, ω/%		5

表 3.4-12 醋酸理化指标 (G3)

参数	单位	最小值	最大值
主要成分(CH <sub>3</sub> COOH)	%	99.7	
色度	APHA		10
氯化物 (Cl)	ppb		500
硫酸盐(SO <sub>4</sub> )	ppb		500
磷酸盐(PO <sub>4</sub> )	ppb		500
蒸发后的残留物(RAE)	ppb		500
醋酸酐	%		0.1
杂质限值	单位	最小值	最大值
铝 (Al)	ppb		2
砷 (As)	ppb		1
锑 (Sb)	ppb		1
钡 (Ba)	ppb		1
铍 (Be)	ppb		1
铋(Bi)	ppb		1
硼 (B)	ppb		1
镉 (Cd)	ppb		1
钙 (Ca)	ppb		2
铬 (Cr)	ppb		1
钴 (Co)	ppb		1
铜 (Cu)	ppb		1
镓 (Ga)	ppb		1
锗(Ge)	ppb		1
金 (Au)	ppb		1
铁 (Fe)	ppb		2
铅 (Pb)	ppb		1
锂 (Li)	ppb		1
镁 (Mg)	ppb		1
锰 (Mn)	ppb		1
钼 (Mo)	ppb		1

镍 (Ni)	ppb		1
铌 (Nb)	ppb		1
钾 (K)	ppb		2
银 (Ag)	ppb		1
钠 (Na)	ppb		2
锶 (Sr)	ppb		1
锡 (Sn)	ppb		1
钽 (Ta)	ppb		1
钛 (Ti)	ppb		1
铊 (Tl)	ppb		1
锌 (Zn)	ppb		1
锆 (Zr)	ppb		1
颗粒计数	单位	最小值	最大值
≧0.3 微米	pcs/ml		200
≧0.5 微米	pcs/ml		100

#### 表 3.4-13 醋酸排废副产品质量标准

项目	最小值	最大值
色度/Hazen 单位(铂-钴色号)		10
乙酸, ω/%	94	
水分,ω/%		0.10
甲酸, ω/%		0. 5
蒸发残渣,ω/%		0.1
铁 (Fe),ω/%		0.02
高锰酸钾时间/min	30	
丙酸, ω/%		0.8

### 表 3.4-14 包装桶质量标准

桶规格	200L 桶	25L 加仑桶	4L 瓶
产品质量标准名 称	聚乙烯吹塑容器/	聚乙烯吹塑容器/	聚乙烯吹塑容器/
	包装容器 危险品包装用塑料	包装容器 危险品包装用塑料	包装容器 危险品包装用塑料
	桶	桶	桶
产品质量标准号	GB 13508-2011/ GB18191-	GB 13508-2011/ GB18191-	GB 13508-2011/ GB18191-
	2008	2008	2008

## 表 3.4-15 项目产品生产线布设情况一览表

产品	产品生产线所在区域	产品灌装/分装线所在区域
96%硫酸	依托在建联合装置区	新建 50% 精制硫酸厂房
50%硫酸	新建 50% 精制硫酸厂房	新建 50% 精制硫酸厂房
LCD 剥离液 1	新建露天装置区	新建甲类车间包装间
LCD 剥离液 2	新建露天装置区	新建甲类车间包装间
异丙醇	新建露天装置区	新建甲类车间包装间
丙酮	新建露天装置区	新建甲类车间包装间
醋酸	新建甲类车间	新建甲类车间包装间
包装桶	新建塑料桶处理/制桶车间	/

# 3.5 原辅材料

略

# 3.6 储运工程

#### 3.6.1 罐区

本项目新增用地地块内设置2个罐区:硫酸罐区、有机罐区。详情见下表。

表 3.6-1 项目硫酸罐区情况一览表

				工作	参数		
序 设备名称		规格	主要介质	(进/出)		数量	主要材料
号	以	<b>双竹</b>	土安汀     	温度	压力	<b>数</b> 里	土安似科
				ဗ	MPa		
1	废硫酸储罐	立式 400m ¾ID=3500mm,固定顶	硫酸	常温	常压	8	SUS304+内衬
2	硫酸成品槽	立式 400m³,ID=3500mm,固定顶	硫酸	常温	常压	8	SUS305+内衬

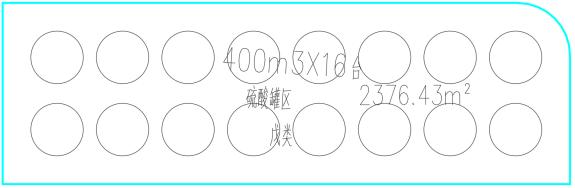


图 3.6-1 硫酸罐区布置示意图

#### 表 3.6-2 项目有机罐区情况一览表

				工作	参数		
序	   设备名称	规格	主要介质	(进	/出)	数量	主要材料
号	以留石你	/%\fr	工安기灰	温度	压力	数里	工安的科
				${\mathfrak C}$	MPa		
1	异丙醇储罐	立式 150m³, ID=3500mm, 固定顶	异丙醇	常温	常压	2	SS304L
2	异丙醇成品储罐	立式 150m³,ID=3500mm, 固定顶	异丙醇	常温	常压	2	SS304L
3	丙酮原料储罐	立式 50m³,ID=3500mm, 固定顶	丙酮	常温	常压	1	316L
4	丙酮产品储罐	立式: V=50m³ Φ3500 H=6291, 固定顶	丙酮	常温	常压	1	304
5	废 LCD 光阻剥离液储罐	立式 V=500 m³, Φ8000*9500m, 固定顶	LCD	常温	常压	2	SS304L
6	LCD 光阻剥成品储罐	立式 V=500 m³, Φ8000*9500, 固定顶	LCD	常温	常压	1	SS304L
7	排废 LCD 光阻剥离液槽	立式: V=50m³ (Ф2050 H=4260),固定顶	LCD	常温	常压	1	316L
8	LCD 混合槽	立式 V=50m³ ,ID=2600mm, 固定项	LCD	常温	常压	2	SS304L
9	醋酸原料槽	立式 50m³, (Φ2050 H=4260), 固定顶	醋酸	常温	常压	1	SS304L

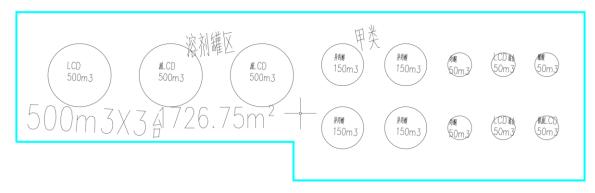


图3.6-2 有机罐区布置示意图

根据《精细化工企业工程设计防火标准》(GB 51283 - 2020),本项目物料分区布置合理性分析见下表:

GB 51283 - 2020 相关要求		有机罐区情况	是否合 理
在同一储罐组内,宜布置火灾危险性类别相同或相近的储罐;当单罐容积不大于 1000㎡ 时,火灾危险性类别不同的储罐可同组布置。	硫酸罐区储罐火灾 危险性类别相同 (均为戊类)。	有机罐区储罐火灾危险性类别相近(甲 类及乙类)。	合理
除润滑油储罐外,储罐组内的储罐布置不应超 过两排。	硫酸储罐组内的储 罐布置两排。	有机储罐组内的储罐布置两排。	合理
甲 B、乙类液体储罐的总容积不应大于 5000m <sup>3</sup> ,单罐容积不应大于 1000m <sup>3</sup> 。	不存在甲 B、乙类 液体储罐。	有机储罐组内甲 B、乙类液体储罐的总容积为 1500m³, 小于 5000m³, 最大单罐容积 500m³。	合理
甲 B、乙类液体储罐内相邻地上储罐之间的防火间距不应小于 0.75D(D)为相邻较大罐的直径)。		甲 B、乙类液体储罐内相邻地上储罐之间的防火间距为 4m,大于 0.75D (D 为相邻较大罐的直径,本罐区内为 4m)。	合理

表 3.6-3 本项目物料分区布置合理性分析一览表

#### 3.6.2 废空桶堆场

本项目接收的废包装进厂后于危险废物暂存间内暂存,分批次运至制桶车间内抽残洗桶,清洗后的包装桶在本项目新增用地地块内设置的废空桶堆场内堆放,废空桶堆场位于新增用地地块北部,占地面积923.67 m²。废空桶临时堆放情况详见下表。

 桶规格
 吨桶
 200L桶
 25L加仓桶

 临时堆存量(个)
 300
 6000
 500

表 3.6-4 废空桶临时堆放情况一览表

#### 3.6.3 物料运输

原料和输出产品利用厂区所在园区现有的东方大道延伸线(规划)、荆监一级公路及盐卡港路,交通方便。

(1) 厂内运输:原料采拟用叉车、拖车,成品及大宗物料采用专用车辆转运,小件物品采用拖车运输。除了以上运输方式外,罐区原料通过泵送,经管道直接到反应容

器中。

- (2) 厂外运输:原材料的运入、成品的运出以及其他物资的运输,主要靠公路运输,其运力依托当地运输部门和社会力量承担。
  - 1) 本项目原料运输均采用卡车及汽车槽车(液体)进行运输。
- 2)微电子化学产品将主要采用集装箱储罐(TSO TANK)灌装运输;少量采用微电子化学品专用产品槽车。
  - 3)桶装产品委托专业危险化学品运输公司的汽车运输。

本项目建成后厂外的运输主要依赖社会运输力量,危险化学品委托有危险化学品运输资质的单位承运,本厂内部不设危化品运输车辆。

# 3.7 综合利用危险废物收运、鉴别、暂存

本项目生产原料中的废硫酸、废包装桶均属于《国家危险废物名录(2021年版)》中危险废物,其中废硫酸属于 HW34 废酸,废包装桶属于 HW49 其他废物。

本次评价特针对与本项目相关的危险废物物料收运、鉴别、暂存提出相关要求。

#### 3.7.1 危险废物收集

#### 3.7.1.1 收集原则

由于本项目收集的废包装桶中涉及的原料种类较多、性质存在一定差异,因此采取分类收集的原则,要求采用标识齐全的规范包装,避免不同类废物的混合。

#### 3.7.1.2 收集范围

本项目废硫酸主要来源为国内大型半导体厂,如中芯国际(上海)、长鑫存储(合肥)、长江存储(武汉)、台积电(南京)等,废硫酸仅来自上述行业企业清洗晶圆去除光阻工段。原则上回收的硫酸为联仕公司自产外售的硫酸,非联仕公司自产的硫酸但属于同一类型且经检验后符合回收条件的硫酸可进行回收。不符合上述条件的废硫酸本项目不予接收。

废 LCD 光阻剥离液来源于国内光伏厂、LCD/LED 面板厂,废 LCD 光阻剥离液仅来自上述行业企业光阻剥离工段。原则上回收的 LCD 光阻剥离液为联仕公司自产外售的 LCD 光阻剥离液,非联仕公司自产的 LCD 光阻剥离液但属于同一类型且经检验后符合回收条件的可进行回收。不符合上述条件的废 LCD 光阻剥离液本项目不予接收。

废包装桶来源于国内光伏厂、LCD/LED 面板厂,原则上回收的包装桶为联仕公司

自产外售的化学品包装桶,非联仕公司自产的化学品包装桶但属于同一类型且经检验后符合回收条件的可进行回收。不符合上述条件的废包装桶本项目不予接收。

#### 3.7.1.3 收集方案

主要通过公开招标、商洽谈判等方式与产废、收集经营企业签订长期合作协议,定时、定点的从上述企业收集,本项目不设立危废收集站与中转站。

公司业务员与产废单位谈妥意向后,针对每个类别废物,要求用取样器随机取 5 个样品(并在样品袋上按取样规范做好标识)送回公司实验室检测,公司实验室将 5 个样品充分混合均匀后做全组分分析,根据检测结果,业务员再与产废单位明确具体的废物类别、数量及价格,签订正式合同。

#### 3.7.1.4 收集包装

危险废物包装执行《危险货物包装通用技术条件》(GB12463-2009),《危险货物包装标志》(GB190-2009)。危险废物采用专用收集危险废物的容器装置,具有耐酸耐碱、抗腐蚀的特性,能承受一定高温,不易破裂。本项目设进厂危险废物计量设施(电子计量地磅等)。危险废物要根据其成分,用符合国家标准的专门容器分类收集。装运危险废物的容器应根据危险废物的不同特性而设计,不易破损、变形、老化,能有效地防止渗漏、扩散。装有危险废物的容器必须贴有标签,在标签上详细表明危险废物的名称、质量、成分、特性以及发生泄漏、扩散、污染事故时的应急措施和补救方法。

危废的转移运输必须包装,防止和避免在运输过程中出现散扬、渗漏、流失等污染环境事件。危废需根据其形态、成分、数量、运输方式及处理方式,采用合适的包装物(本项目原则固态要求统一用高密度聚乙烯吨袋,液态采用桶装),进行分类包装、运输,有特殊包装要求的还应符合相应特殊要求。包装上均应清楚标明内盛物的类别、数量、装运日期及危害说明标签。包装应足够牢固、安全,并经密封检查,能适应不良路况运输过程中的颠簸和振动。本项目危废包装物的具体要求如下:

- (1)包装物的材料应与所包装危废的化学性质相容,本项目采用的高密度聚乙烯与收集类别的危废的相容性较好。不同危废与一般包装物的化学相容性见《危险废物贮存污染控制标准》GB18597-2001 附录 B 中表 1。
- (2)包装物的外型与尺寸大小根据实际需要配置,要求坚固结实,并便于检查, 防止和避免渗漏或溢出等事故的发生。
  - (3) 有特殊反应性、特殊毒性等性质的危废的包装物参照相关特殊危废包装标准。

(4)本项目原料危废由有资质的专用运输车运输至厂区,经物检检查(标识、包装、联单等)后,运输车辆行驶至危废原料库内指定待卸区,检验人员随机取 5 个样品(并在样品袋上按取样规范做好标识),进行入厂检验,根据进厂检验结果并对照业务员所取样品的检验结果,不符合接收标准的原车退回,若因水份等变化导致管控组分变化则缓收,再次复核取样分析,若分析结果仍不能满足要求,则拒收,原车退回,符合接收标准的,运输车行驶至指定卸车位置,运输车辆出厂前在洗车池进行清洗。

#### 3.7.2 危险废物运输

#### 3.7.2.1 收运路线

运输路线制定原则:安全、科学、经济、合理。本项目危废运输拟以汽车公路运输 方式为主,运输过程重点避开交通拥挤地段,车速适中,满足运输车辆配备与危废特征 以及运输量相符,兼顾安全可靠性和经济合理性,确保危废收运工作的安全开展。

运输路线确定:项目根据危废产生单位处理处置量及产废单位的地区分布、各地区交通路线及路况等因素,制定运输危废往返主要运输路线。本项目危废运输以汽车运输为主,原则上不考虑水路运输。运输路线应尽量避开水源保护区、学校等环境社会敏感点。综合考虑服务区域、运距、交通、危废产量和经济性等因素,本项目拟不设危险废物转运站,而是采用直运的方式运输各地的危险废物。

#### 3.7.2.2 管理措施

- ① 危险废物收集包装过程中,要有符合要求的包装容器专用运输车辆以及个人防护用品等;
- ② 盛装危险废物的容器上必须粘贴符合《危险废物贮存污染物控制标准》 (GB18597-2001)中附录 A 所示的标签,并标明危险废物的相关信息(名称、数量、形态、性质以及应急措施和补救方法等);
- ③ 危险废物装车前,应根据信息单(卡)的内容对废物种类、标签、包装物的密闭状况进行检查、核对。对接收危险废物进行确认,符合包装运输要求时才能接收;
  - ④ 运输车辆需要有特殊标志,车上要配备应急工具、药剂和其它辅助材料;
- ⑤ 运输过程中要防渗漏、防溢出、防扬散,不得超载,减少运输过程中的二次污染和可能造成的环境风险;
  - ⑥ 运输过程中应配备专人操作,工作人员应接受专业培训(包括司机);
  - ⑦ 运输危险废物的车辆应严格遵守危险品交通运输法律法规的要求,在可能的情况

下绕过城市主要街道、居住区、疗养区、饮用水源保护区、自然保护区等;

⑧ 制定危险废物运输过程中的紧急应变措施,防止收集、运输过程中发生意外事故,提高应变能力,减少伤亡和环境污染。涵盖如下六方面内容: a. 消防措施; b.急救用品; c.防护措施; d.洗涤用品; e.通讯联络; f.维护检修。

#### 3.7.2.3 危险废物跨省转移管理

《危险废物转移管理办法》自 2022 年 1 月 1 日起施行,其中对危险废物跨省转移管理提出了明确要求:

第二十一条 跨省转移危险废物的,应当向危险废物移出地省级生态环境主管部门 提出申请。移出地省级生态环境主管部门应当商经接受地省级生态环境主管部门同意后, 批准转移该危险废物。未经批准的,不得转移。

第二十二条 申请跨省转移危险废物的,移出人应当填写危险废物跨省转移申请表, 并提交下列材料:

- (一)接受人的危险废物经营许可证复印件:
- (二)接受人提供的贮存、利用或者处置危险废物方式的说明;
- (三)移出人与接受人签订的委托协议、意向或者合同;
- (四) 危险废物移出地的地方性法规规定的其他材料。

移出人应当在危险废物跨省转移申请表中提出拟开展危险废物转移活动的时间期限。

#### 3.7.3 危险废物鉴定、化验

#### 3.7.3.1 概述

进入本厂的危险废物经计量后首先进入暂存仓库的未鉴别废物存放区,接着按废物产生者提供的废物资料进行必要的取样检测、鉴别(取样后交分析化验室分析),待得出分析化验结果、废物特性查明后进入不同的危险废物处理设施。

废物鉴定是在废物暂存仓库的接收区对进处理处置中心废物取样,进行快速定量或 定性分析,验证"废物转移联单"和确定废物的去向。部分定性分析可在暂存仓库接收 区现场完成,部分需在分析化验室完成,定量分析全部在分析化验室完成。

分析化验的工作任务包括组成成分检验、环境监测化验、处理处置工艺参数研究及其他相关分析研究。

组成成分检验包括三个方面的内容:

① 检验进入处置中心废物的成分,验证"废物转移联单"。

- ② 检验各种辅助材料、各处理处置车间的中间产物组成。
- ③ 环境监测化验所采样品进行室内分析; 配合试验研究课题所需的试样分析。

本项目实验室配备分析化验设备,可以完成以下分析:

- ①危险废物的成分、热值、重金属含量以及水质进行分析。
- ②危险废物鉴别标准规定的腐蚀性和浸出毒性鉴别能力(包括 Cr、Zn、Hg、Cu、Pb、Ni、Cd、As 等重金属及氰化物等毒性)。
  - ③废物与废物间、废物与防渗材料和容器材料间的相容性分析。

#### 3.7.3.2 实验室建设

建立实验室,并配相应的设备,如分析天平、硫氯元素分析仪、密封式制样粉碎机、电感耦合等离子体质谱仪、零顶空提取器、恒温翻转振荡器、消解设备、便携式有毒气体分析仪、自动闭杯闪点仪、液相色谱、超纯水制备仪等。

3.7.3.3 进厂危废的成份检测及分类处置的过程控制措施

#### 危险废物接受管理制度

公司将结合厂内危险废物的经营范围,根据项目特点,公司针对危险废物收集前的准备→收集→运输→厂内暂存均制定管理制度,具体情况如下:

(1) 原辅材料入厂管理规范

公司在接受危险废物过程中,制定相应的危险废物入厂管理规范,确保危险废物符合公司处理能力和经营范围要求,具体管理规范情况如下:

批次: 原材料批次以同一厂家,同一工艺产生的危废为一批。

#### 管理规定:

根据《危险废物鉴别技术规范》(HJ/T 298-2019)可知,固体废物特性鉴别的检测项目应依据固体废物的产生源特性确定。根据固体废物的产生过程可以确定不存在的特性项目或者不存在、不产生的毒性物质,不进行检测。

#### ① 进厂前取样检测

业务人员在与原材料(危废)委托处理厂家商谈其需委托联仕公司处理的危废(在 联仕公司处理范围内),签订协议前先取有代表性的样品(由业务人员现场按要求抽 取),送公司化验室进行相关项目检测,同时要求其提供相应的 MSDS 资料,及其生产 工艺流程和原辅材料明细,供化验室检测时参考。

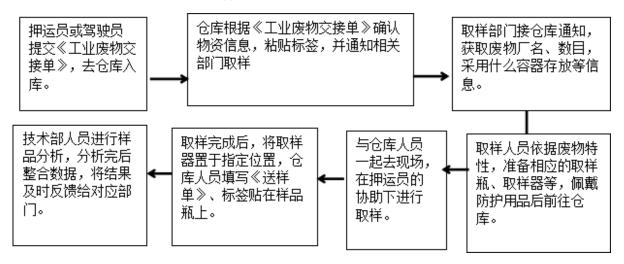
根据化验室检测结果,由化验室提供报告(明确合格与否)给业务人员、业务人员

凭检测报告,与样品检测合格厂家签订委托处理协议。

对于检测结果不合格的厂家,业务人员将报告提供给其参考,并与其相关人员讨论 不合格的原因(如其对我司的检测结果有异议,其可以委托第三方检测,第三方检测报 告可提供我司化验室参考)。待委托厂家改进后,再安排取样再检。

#### ②入厂验收及检测

A、原料、辅料物料取样流程:



#### B、取样要求

原材料批次以同一厂家,同一工艺产生的危废为一批。

送样检测的同时,需提供相应的 MSDS 资料,及其生产工艺流程和原辅材料明细,供实验室检测时参考。具体检测要求及入厂标准按照公司相关危废管理制度执行。

取样人需佩戴好个人防护用品(口罩、劳保鞋、安全帽、耐酸碱手套、防护面罩、防化服等)。

取样过程中需保证瓶内样品无泄漏、无污染,确保样品的完整性,且样品具有代表性。

- C、样品送至实验室后,所有检测人员,需严格按照检测指标及方法操作。
- D、检测人员要认真及时填写好检测原始记录,所有原始记录必须使用专用表格, 书写工整、清楚、真实、准确。完整。不准用铅笔记录,不得随意涂改。分析者始终要 对数据的真实性和准确性负责。
- E、组长接收分析数据,进行审核确定,并要对数据报告及时性、准确性和完整性负责。
  - F、所有原始检测数据记录表, 应保存 10 年以上。做好标识, 归档管理。
  - G、对于入厂验收不合格的产品,按照相关规定,通知客服进入退货流程。

③对入厂验收不合格产品,主要处理途径如下:

对于原材料外观、数量出现不符合的状况,由仓库人员与运输司机、押运员确认核实,不得接收不符部分的原材料,同时反馈至业务人员。

由业务人员根据仓库的意见,反馈至危废运输公司,提出警告,并要求其出具问题调查、原因分析,并进行相应的整改对策的书面改善报告,防止再出现类似问题。对于超过三次出现类似问题的运输公司和车辆,由业务部门对其进行相应处罚或解除合作。

对于检测结果不符合公司要求的原材料,由仓库人员通知业务人员,由业务人员联系委托厂家办理退货事宜。

对于首次出现问题的委托方,由业务部门对其进行警告,并要求其出具问题调查、 原因分析,并进行相应的整改对策的书面改善报告,防止再出现类似问题。对于出现三 次原材料检测结果不符合要求的委托方,由业务部门取消其委托处理协议。

#### 3.7.4 危险废物接收、暂存

#### 3.7.4.1 危险废物的接收

危废专用运输车辆进入厂区,按《危险废物转移联单管理办法》的规定,需对其再次进行取样分析,确定危废性状与先前检验的结果一致性。若相差超过规定范围则拒收或重新签订协议,在各项检验、复核均满足要求后,再对危废进行入库登记和储存。具体接收制度、程序如下:

- ①设专人负责接收,在化验接收前需查验联单内容及产废单位公章。
- ②接收负责人对到厂的危废进行清点核实。
- ③查验禁止入库的废物,对危废进行放射性、爆炸性检查,含放射性、爆炸性物质及包装容器,不属于本项目规划类别的危废及包装物禁止入库。
- ④检查危废的包装,同一包装内不能有性质不兼容物质;包装物不能出现破损、渗漏;腐蚀性危废必须使用防腐蚀包装物;凡不符合危废包装详细规定的均视为不合格,需采取相应措施直至合格。
- ⑤检查危废标志,标志应贴在危废外包装的明显位置,凡应防潮、防震、防热的废物,各种标志应并排粘贴。
- ⑥检查标签,危废包装上的标签应包括下述信息:废物产生单位、废物名称、重量、成分、危废特性、包装日期等。
- ⑦分析检查,进厂危废须取样检验,分析报告单作为储存的技术依据,数据记入台账。

- ⑧验收中凡无联单、标签,无分析报告的废物视无名废物处理并拒收。
- ⑨以上内容验收合格后,根据五联单内容填写入库单并签名,加盖单位入库专用章。
- ⑩接收负责人填写危险废物分类分区登记表,通知各区相应交接储存。

#### 3.7.4.2 危险废物的储存

- (1) 危险废物分区分类储存
- ①根据《危险货物品名表》(GB12268-2015)分类原则,按贮存场地现有库房及设备 条件的实际情况,对危险废物实行分区储存。
  - ②性质不同或相抵触能引起燃烧、爆炸或灭火方法不同的物品不得同库储存。
- ③性质不稳定,易受温度或外部其它因素影响可引起燃烧、爆炸等事故的应单独存放。
  - ④剧毒等特殊物品应专库专柜专人负责。
  - (2) 氧化性危险废物库房储存规定
  - ①入库前应将库房清扫干净,做好入库前准备。
  - ②清扫出的残渣按指定地点进行妥善处理,不得随意丢弃。
  - ③包装桶之间与地面之间要加垫木板,木板上不得残留其它物品。
  - ④操作过还原性物质的手套不得在此库内使用。
  - (3) 腐蚀性物品
  - ①储存腐蚀性物品时要区分酸性、碱性、按性质分别存放。
  - ②经常检查包装是否完好,防止容器倾斜,危险废物漏出。
  - ③操作时,库房要通风排毒,按规定带好眼睛、防酸手套等防护用品。
  - ④操作完毕时要及时清理现场,参与物品要正确处理。
  - (4) 危险废物在库检查规定
  - ①各专项储存库房的管理人员要加强责任心,严格执行检查制度。
  - ②检查库房危险物品气体浓度。
  - ③检查物品包装有无破碎。
  - ④检查物品堆放有无倒塌、倾斜。
  - ⑤检查库房门窗有无异动,是否关插牢靠。
  - (5) 危险废物的码放
  - ①盛装危险废物的容器、箱、桶其标志一律朝外。堆迭高度视容器的强度而定。
  - ②标志、标牌应并排粘贴,并位于其容器、箱、桶的竖向的中部的明显位置。

#### (6) 危险废物出库程序

- ①出库负责人接到由主管领导签发的出库通知单后,将出库内容通知到仓库管理人员。
- ②仓库管理人员穿戴好必要的防护物品,按操作要求,现在本库表格上登记后,将 危险废物提出库房送到指定地点。
  - ③出库负责人复查通知单上已填写的、适当的处理处置方法,否则不予出库。
  - ④按入库时的要求检查包装、标签、标志及数量。
  - ⑤以上内容检查合格后,在出库通知单上签名并加盖单位出库专用章。

联仕公司在建工程在厂区东北面甲类仓库一内建设一座危废暂存间危废暂存间占地面积 105 m²,同时在本项目新增地块南面布设一座占地面积 144 m²的危险废物暂存间。 将两座危废暂存间分区块布置不同的危废间,危险废物暂存间内配置叉车用于危险废物的搬运,暂存间的道路为主要操作转运区,暂存间需考虑初期雨水的截流。

#### 3.7.5 危险废物接收、分类暂存和进出库管理要求

#### 1、接收管理要求

厂区物流入口物检区应设进厂危废计量设施。地磅的规格应按运输车最大满载重量的 1.7 倍设置。

#### 2、分析鉴别

- ①厂内应设置化验室,并配备危废特性鉴别(按进厂危废原料全组分分析检验项目与控制要求配置)及废水、废气和灰渣等常规指标监测和分析的仪器设备。化验室所用仪器的规格、数量及化验室的面积应根据项目的待卸区能力、生产运行参数和规模等因素匹配确定,满足正常监测要求并预留足够的临检能力。
  - ②危废特性分析鉴别应包括下列内容

物理性质: 外观与性状、容重等;

工业分析:水分、挥发分、熔点、灰分、热值等;元素组分、有害组分分析;特性鉴别(腐蚀性、毒性、易燃性、反应性等);相容性;

- ③危废采样和特性分析应符合《工业固体废物采样制样技术规范》(HJ/T20-1998)和《危险废物鉴别标准》(GB5085.1~6-2007、GB5085.7-2019)中的有关规定。
  - ④对鉴别后的危废应进行归类。

#### 3、分类贮存

- 经鉴别后的危废应分类贮存于专用贮存设施内,危废贮存设施应满足以下要求:
- ①危险废物贮存场所必须有符合《环境保护图形标志一固体废物贮存(处置)场》 (GB15562.2-1995)的专用标志;
  - ②不相容的危险废物必须分开存放,并设隔离间隔断;
- ③应建有堵截泄漏的裙角,地面、墙面与裙角要用兼顾防渗的材料建造,建筑材料必须与危险废物相容;
  - ④必须有泄漏液体收集装置及气体导出口和气体净化装置;
  - ⑤应有安全照明和观察窗口,并应设有应急防护设施;
  - ⑥应有隔离设施、报警装置和防风、防晒、防雨设施以及消防设施;
- ⑦墙面、棚面应防吸附,用于存放装载液体、半固体危险废物容器的地方必须有耐腐蚀的硬化地面且表面无裂隙:
  - ⑧库房应设置备用通风系统和监控监视装置;
  - ⑨贮存库容量的设计应考虑工艺运行要求并应满足设备大修和废物配伍均化的要求;
  - ⑩贮存剧毒危险废物的场所必须有专人 24 小时看管;
  - (11) 危险废物输送设备应根据项目的规模和危险废物的物理特性进行选择;
  - (12)贮存和卸载区应设置必备的消防设施。

#### 4、进、出库管理

- ①入库的各种危废,必须包装完好、分类明确,运抵危废原料库后,按规定取样待卸,检验合格后应及时卸转至指定储存单元。
- ②入库的危废,必须由专业人员进行必要的检验、称重,确保同预定接收的危废一致,并在危废外包装粘贴符合规定的标签,标签上所记录的内容必须包括危废种类、有害成份、危险性质、数量以及产生日期,且必须与管理台帐吻合。
- ③入库的危废,在称重、粘贴标签以后,及时填写《危险废物管理登记表》和《危险废物暂存库进出量管理台帐》。
- ④环保管理人员每天必须对入库、贮存的各种危废进行检查,对于可能存在的堆放 混乱、渗出液滴漏等问题,按照相关管理要求及时处理。
- ⑤当库内某一危险废物积累到一定量时(对后续储存造成压力),现场管理人员要及时上报,妥善安排,或暂停接收该类危废。
  - ⑥及时清扫库内残余物。

# 3.8 主要生产设备

本项目主要生产设备如下。

表 3.8-1 本项目主要设备一览表

序号	设备名称	规格型号	数量	材质	备注
		96%硫酸(联合装置区)		<b>!</b>	•
1	液体 SO3 输送泵	Q=10m³/hH=30m	4	氟塑料	依托
2	热水泵	Q=15m <sup>3</sup> /h, H=20m	4	304	依托
3	热水槽	Φ1500×1500	1	Q235	依托
4	SO3原料槽	臥式Φ3500×1000V=100m³	4	316L/内部抛光	依托
5	SO3输送泵	磁力泵 Q≈8m³/hH=5N=2.7KW380V	7	PTFE/	依托
6	SO3蒸发器	立式Φ900×2200V=24m³ 降膜式	7	316L/	新增
7	SO3 废酸槽	V=500L	7	316L/	新增
8	SO3除雾器	立式 Φ900×500V=24m³	7	316L/	新增
9	SO3吸收塔	Φ900×4720	7	304L/内衬 PFA	新增
10	硫酸冷却器	立式Φ1200×2205A=50m³	7	304L/管程 PFA	新增
11	硫酸冷却器	立式Φ490×2943A=40 m²	14	304L/管程 PFA	新增
12	硫酸循環泵	磁力式 Q=30m³/hH=26mN=11KW380V	7	CS/内衬 PFA	新增
13	二氧化硫脱除器 1	Φ500×3530	7	304L/内衬 PFA	新增
14	二氧化硫脱除器 2	Φ500×3800	7	304L/内衬 PFA	新增
15	硫酸冷却器	立式Φ320×1882A=15m³	7	304L/管程 PFA	新增
16	硫酸中间槽	队式 Φ 3200×5300V=30m³	4	304L/内衬 PTFE	新增
17	硫酸中间槽泵	磁力式 Q=15m³/hH=16mN=5.5KW380V	4	CS/内衬 PFA	新增
18	硫酸中间槽过滤器	外形尺寸: 2390×1720×2035H	7	304L/内衬 PFA/PC	新增
19	硫酸調整槽	V=200m³	8	304L/内衬 PTFE	新增
20	硫酸循環泵	磁力式 Q=15m³/hH=16mN=5.5KW380V	8	CS/内衬 PFA	新增
21	产品过滤器组	外形尺寸: 2390×1720×2035H	7	304L/内衬 PFA/PC	
22	废硫酸储存槽	V=200m³	4	304L/内衬 PTFE	新增
23	废硫酸泵	磁力式 Q=15m³/hH=16mN=5.5KW380V	2	CS/内衬 PFA	新增
24	废硫酸过滤器组	外形尺寸: 2390×1720×2035H	2	304L/内衬 PFA/PC	
	,50 7.01 C.	50%硫酸 (50%精制硫酸) 厂房		,,,,,,	
1	硫酸冷却器一	立式 Φ1200×2205A=50M3	2	304L/管程 PFA	新增
2	硫酸循环泵	磁力式 Q=30m³/hH=26mN=11KW380V	2	CS/内衬 PFA	新增
3	硫酸检查槽	立式 ΦV=30m³ 带夹套	2	304L/内衬 PTFE	新增
4	硫酸检查槽泵	磁力式 Q=15m³/hH=16mN=5.5KW380V	2	CS/内衬 PFA	新增
5	原料过滤器组	外形尺寸: 2390×1720×2035H	2	304L/内衬 PFA/PC	新增
6	产品过滤器组	外形尺寸: 2390×1720×2035H	2	304L/内衬 PFA/PC	新增
7	硫酸中间槽	立式 Φ4200×8576V=76m³ 带夹套	2	304L/内衬 PTFE	新增
8	硫酸中间槽泵	磁力式 Q=15m³/hH=16mN=5.5KW380V	2	CS/内衬 PFA	新增
9	桶分装机台	成套设备	1	/	新增
		异丙醇 (露天装置区)			
1	工业级异丙醇储罐	立式 60m³, ID=3500mm	2	SS304L	新增
2	预热器	立式管壳式 10 m², ID=500~800mm	1	SS304L	新增
3	蒸发器	立式夹套式 12m³, ID=2400mm	2	SS304L	新增
4	除雾器	立式塔状 ID=700mm, H=7m	1	SS304L	新增
5	再沸器	立式管壳式 20 m², ID=500~800mm	1	SS304L	新增
6	再沸器	立式管壳式 40 m², ID=500~800mm	1	SS304L	新增
7	蒸馏塔	立式塔状 ID=800mm, H=23m	1	SS304L	新增
8	蒸馏塔	立式塔状 ID=1200mm, H=25m	1	SS304L	新增
9	冷凝器	卧式管壳式 150 m²	2	SS304L	新增
10	回流槽	立式 1m³, ID=1000mm	2	SS304L	新增
11	检查槽	立式 10m³, ID=2400mm	4	SS304L	新增
12	成品储罐	立式 60m³, ID=3500mm	3	SS304L	新增

#### 3建设项目概况

13	抽气筒	立式夹套式 300L, ID=600mm	1	SS304L	新增
14	冷凝器	立式管壳式 10 m², ID=500~800mm	1	SS304L	新增
15	真空泵	60m³/min	2	SS304L	新增
16	出料泵	无轴封泵 H=25m, Q=15m³/h	5	SS304L	新增
17	出料泵	无轴封泵 H=25m, Q=15m³/h	2	SS304L	新增
18	出料泵	无轴封泵 H=25m, Q=15m³/h	2	SS304L	新增
19	过滤器	ID=450mm, H=600mm	2组	SS304L	新增
20	出料泵	无轴封泵 H=30m, Q=15m³/h	2	SS304L	新增
		丙酮 (露天装置区)			
1	丙酮原料槽	立式:V=25m³ Φ2640H~5774	1	316L	新增
2	丙酮产品槽	立式:V=40m³ Ф3050H~6291	1	304	新增
3	废丙酮槽	立式:V=10m³ (Φ2050H=4260)	1	316L	新增
4	丙酮纯化装置	立式外形:2400X1250X5200H	1	石英玻璃	新增
5	丙酮原料预过滤器	Φ330×1000H 电抛光过滤能力: 1.1m³/h	1	306L 憎水性滤芯	新增
6	原料丙酮过滤器	Φ70×254H 电抛光过滤能力: 1.1m³/h	2	304L 憎水性滤芯	新增
7	丙酮产品过滤器组	外形:2390×1720×2035H	2	304L 加衬里	新增
8	氮气过滤器	Φ200×400H 过滤能力: 10SCFM	1	PVDF 憎水性滤芯	新增
9	氮气过滤器	Φ200×400H 过滤能力: 10SCFM	1	PVDF 憎水性滤芯	新增
10	丙酮卸车泵	磁力泵 Q=9m³ H=10m	1	CS,PFA 衬里	新增
11	丙酮输送泵	磁力泵 Q=9m³ H=10m	1	CS,PFA 衬里	新增
12	丙酮产品泵	磁力泵 Q=13.6m³ H=40m	1	CS, PFA 衬里	新增
13	废丙酮泵	隔膜泵 Q=2.7m³ H=20m	1	PP 或 PVDF	新增
14	丙酮回淋泵	隔膜泵 Q=1.2m³ H=20m	1	Teflon	新增
15	丙酮返回泵	隔膜泵 Q=1.5m³ H=20m	1	PTFE	新增
I		再生 LCD 级光阻剥离液 (露天装置区)			1
1	LCD 光阻剥离液储罐	立式 60m³, ID=3500mm	2	SS304L	新增
2	预热器	立式管壳式 10 m², ID=500~800mm	1	SS304L	新增
3	蒸发器	立式夹套式 12m³, ID=2400mm	2	SS304L	新增
4	除雾器	立式塔状 ID=700mm, H=7m	1	SS304L	新增
5	再沸器	20 m², ID=500~800mm	,	000041	新增
6	再沸器	立式管壳式 40 m², ID=500~800mm	1	SS304L	新增
7	蒸馏塔	立式塔状 ID=800mm, H=23m	1	SS304L SS304L	新增
8	蒸馏塔	立式塔状 ID=1200mm, H=25m	1	SS304L SS304L	新增
9	冷凝器	卧式管壳式 150 m²	2	SS304L SS304L	新增
10	回流槽	立式 1m³, ID=1000mm	6	SS304L SS304L	新增
11 12	检查槽 成品储罐	立式 10m³, ID=2400mm 立式 60m³, ID=3500mm	3	SS304L SS304L	新增 新增
13	抽气筒	立式夹套式 300L, ID=600mm	1	SS304L SS304L	新增
14	冷凝器	立式完長式 300L, ID-000mm 立式管壳式 10 m², ID=500~800mm	1	SS304L	新增
15	真空泵	五大百元人 10 m , 1D-300 800mm 60m³/min	2	SS304L	新增
16	出料泵		5	SS304L	新增
17	出料泵	元轴封泵 H=25m, Q=15m³/h	2	SS304L	新增
18	出料泵	无轴封泵 H=25m, Q=15m³/h 无轴封泵 H=25m, Q=15m³/h	2	SS304L	新增
19	出料泵	无轴封泵 H=25m, Q=15m³/h 无轴封泵 H=25m, Q=15m³/h	2	SS304L	新增
20	出料泵	无轴封泵 H=25m, Q=15m³/h 无轴封泵 H=25m, Q=15m³/h	2	SS304L	新增
21	出料泵	无轴封泵 H=25m, Q=15m³/h 无轴封泵 H=25m, Q=15m³/h	2	SS304L	新增
22	出料泵	无轴封泵 H=25m, Q=15m³/h	2	SS304L	新增
23	出料泵	无轴封泵 H=25m, Q=15m³/h	2	SS304L	新增
24	出料泵	无轴封泵 2H=25m, Q=15m³/h	2	SS304L	新增
25	出料泵	无轴封泵 H=25m, Q=15m³/h	2	SS304L	新增
26	混合槽	立式 V=25m³, ID=2600mm	2	SS304L	新增
27	过滤器	ID=450mm, H=600mm	2组	SS304L	新增
28	出料泵	无轴封泵 H=30m, Q=15m³/h	2	SS304L	新增
		醋酸(新建甲类车间)			
		立式:V=30m³ Φ2600H=5215	2	304L+Teflon	新增
1	醋酸原料中间槽	$\Delta L_{\rm L} = 3000 - 3213$		304L+16110II	机增

#### 3建设项目概况

3	醋酸纯化装置	立式外形:2400X1250X5200H	1	石英玻璃	新增
4	醋酸调整槽	立式:V=30m³ Φ2600H=5215	2	304L+Teflon	新增
5	醋酸调整槽泵	磁力泵 Q=13m³ H=25m 电机 N=5.5kw	1		新增
6	醋酸原料过滤器组	2390×1720×2035H 过滤能力: 20.43m³/h	1	304L+Teflon	新增
7	醋酸过滤器组	外形:2390×1720×2035H 过滤能力: 20m³/h	1	PP	新增
8	氮气过滤器	Φ200×400H 过滤能力: 10SCFM	1	PVDF 憎水性滤芯	新增
9	氮气过滤器	Φ200×400H 过滤能力: 10SCFM	1	PVDF 憎水性滤芯	新增
10	醋酸废酸槽	立式 5m³, ID=1000mm	1	304L	新增
11	桶分装机台	成套设备,5个枪头	1	/	新增
		包装桶(制桶车间)			
1	破碎机		1		新增
2	清洗机		1		新增
3	吹塑机		3		新增
4	行车	1吨	1		新增
		硫酸罐区			1,7,7
1	废硫酸卸料泵	H=20m, Q=20m3/h	1	SUS304L	新增
2	废硫酸出料泵	H=20m, Q=12m3/h	1	SUS304L	新增
3	G1 硫酸出料泵	Q=40m3/h; H=26m	1	SUS304L	新增
	9/6/AC ENT 17/4	有机罐区			471 П
1	异丙醇原料出/入料泵	磁力泵 Q=13m³ H=25m 电机 N=5. 5kw, 380V, 2901r/min	2	SS304L	新增
2	异丙醇产品泵	磁力泵 Q=13m³ H=25m 电机 N=5.5kw, 380V, 2900r/min	2	CS, PFA 衬里	新增
3	废异丙醇泵	隔膜泵 Q=2. 7m³ H=20m	1	PP 或 PVDF	新增
4	丙酮原料出/入料泵	磁力泵 Q=13m³ H=25m 电机 N=5.5kw, 380V, 2900r/min	1	CS, PFA 衬里	新增
5	丙酮产品泵	磁力泵 Q=13m³ H=25m 电机 N=5. 5kw, 380V, 2900r/min	2	CS, PFA 衬里	新增
6	废丙酮泵	隔膜泵 Q=2. 7m³ H=20m	1	PP 或 PVDF	新增
7	废 LCD 原料出/入料泵	无轴封泵 H=30m, Q=15m³/h	2	SS304L	新增
8	LCD 再生液产品泵	无轴封泵 H=30m, Q=15m³/h	2	SS304L	新增
9	废 lcd 泵	隔膜泵 Q=2. 7m³ H=20m	1	PP 或 PVDF	新增
10	LCD产品出料泵	无轴封泵 H=30m, Q=15m³/h	2	SS304L	新增
11	醋酸原料槽出/入料泵	无轴封泵 H=30m, Q=15m³/h	2	SS304L	新增
11	丽成///////   11////   11///   1	公辅用房		5550 IE	7/9/17
1	螺杆式压缩机冷冻机	200RT(约 60. 4783 万 kcal/h)	1	组合件	新增
2	冷凝器(冷冻机配套)	/ / Kear/ II	1	STIT HII	新增
3	蒸发器(冷冻机配套)	/	1		新增
4	冷冻水槽	立式, 5m³	1	不锈钢	新增
5	冷冻水泵	离心泵; H=20m, Q=150m³/h	2	组合件	新增
6	空压机	产气量约为 5m³/min, 排气压力为 0.8MPa	1	<u>₩ Н П</u>	新增
7	上	) (重約分 5mm / millin, fif (元) (元) (1) (1) (1) (1) (1) (1) (1) (1) (1) (1	1	碳钢	新增
8	仪表气缓冲罐	10m <sup>3</sup>	1	碳钢	新增
9	冷干机	NO-300AC	1	组合件	新增
10	吸附式干燥机	Q=5Nm³/min,露点温度-40℃,	1	组合件	新增
11	干式变压器	1500KVA	2	<u>₩</u> 11	新增
12	蒸汽分气缸	Φ219、0.094m³	1	碳钢	新增
13	<u></u>	Φ600*2800	2	SS304L	新增
14	氮气际系统 氮气干燥器	Φ 660*2600	2	SS304L SS304L	新增
15		Φ 800*2700	4	SS304L SS304L	新增
16	蒸汽管路	\$ 000#2100 /	1	碳钢	新增
17	<u>無代官</u>	/	1	SS304L	新增
18		/	1	SS304L SS304L	新增
19	螺杆式压缩机冷冻机	/ 200RT(约 60. 4783 万 kcal/h)	1	组合件	新增
20	冷凝器(冷冻机配套)	ZOOKI (\$1 00. 4703 /J KCai/II)	1	坦口计	新增
∠∪	171)無价(1715/机能長)	/	1		机增

## 3.9 厂区平面布置

本项目在联仕公司现有厂区东部新增工业用地 100 亩,自北向南依次布设塑料桶处理车间、两座乙类预留厂房、一座甲类预留厂房、露天装置区、废硫酸罐区、废有机物罐区、50%硫酸厂房,新增用地东面自北向南依次布设三期综合楼、总控室及公辅用房。

竖向布置方面,厂区北面标高 30.70m,往南地面高程增加,厂区南面标高 31.7m,事故应急池、初期雨水池布置在厂区北侧,便于事故废水和初期雨水自流进事故应急池和初期雨水池。《化工建设项目环境保护设计规范》(GB50483-2019)中规定事故应急池宜采取地下式,使事故废水重力流排入,本项目事故应急池布置满足该规范要求。事故废水通过泵输送至厂区污水污水处理站进行处理,污水泵配备备用泵,能够将污水及时送至污水处理站处理。

因此本项目厂区平面布置和竖向布置基本合理。

## 3.10 公用工程

#### 3.10.1 给水

本项目用水主要分为生活用水、生产用水、循环冷却水、消防用水、冷冻盐水、高纯水以及清洗用水。

#### (1) 给水水源

生活用水和生产用水,由园区供水管网统一供水。本项目拟从厂区外盐卡港路主管引一条 DN200 给水管,厂内供水管网沿道路铺设,分送到各用水部位。给水管管材均采用热镀锌钢管,给水水压满足 0.3MPa,供水量不低于 200m 剂。给水系统能够满足要求。项目建筑均可利用园区供水管网直接供水,室内生活给水管道与室外消防管道分开设置。

上述工程内容均依托联仕公司一期工程。

#### (2) 循环冷却水

循环水采用自然通风降温后的水用泵送往各用水单元,回水利用余压返回循环水系统。水质要求符合《工业循环冷却水处理设计规范》(GB/T 50050-2017)的水质标准,循环水满足供水要求。

1) 联仕公司设 768m 全厂性循环水池 1座(位于公用工程房东面)。

车间循环水依靠 4 个循环水量为 1500m ¾ 的自然通风冷水塔,保证循环冷却水的温度在 35℃以下,给水压力 0.3MPa。

- 2) 硫酸装置区拟设置 704.9m 专用循环水池 1座
- ①拟设专用的 1 个循环水量为 1500m³/h, △t=10℃的自然通风玻璃钢冷却水塔供联合装置-硫磺制液态三氧化硫降温使用。
- ②拟设 1 个循环水量为 1500m³/h, △t=10℃的自然通风玻璃钢冷却水塔供发电厂冷却使用。

为满足项目循环冷却用水需要,厂区内拟设置 1 座 768m 循环冷却水池。

联仕公司在建工程循环冷却水系统可满足本项目的需求,本项目无新增循环冷却水系统。

上述工程内容均依托联仕公司一期工程。

#### (3) 冷冻盐水

本项目公用工程房内设置有制冷机组,可产生-15℃的冷冻盐水。螺杆式冷水机组 冷冻盐水由厂内循环冷却水系统提供。

本项目公辅用房内设置有制冷机组,拟配备 1 台螺杆式压缩机冷冻机,冷媒是R134A(R12 替代品),属于广泛使用的环保制冷剂。1 台制冷量为 200RT(约 60.4783 万 kcal/h),可产生-15℃的冷冻盐水。各生产单元需要的冷冻盐水正常用量为 100m³/h,最大用量为 120m³/h,装置设计规模 150m³/h。各单元排出的回水返回至水箱,再经循环泵打入螺杆式冷水机组,冷却至-15℃后进入冷冻盐水水箱储存待用,部分冷冻盐水经二次冷冻盐水热交换器后产生-10℃以及 7℃冷冻盐水供工艺装置使用,循环进行。

#### (4) 高纯水

联仕公司在公用工程房内配套有高纯水制备站,专门用水制备项目所需的纯水,设计规模 20m³/h,能够满足在建工程及本项目的用水需求。

#### (6)消防给水

依据《消防给水及消火栓系统技术规范》(GB50974-2014)要求,联仕公司设置有2 座独立的消防水池,单个水池容积均为 650m³(单个容积大于 500m³ 拟设两格能独立使用的消防水池),采用全地下(承重)水池。水池补水由工业园主管引入 DN150 支管作为公司的主要补水来源。该消防水池拟设置就地水位显示装置,并拟在消防控制中心设置显示消防水池水位的液位监测和高、低液位报警装置,在低液位时能自动补水。在建工程的消防给水系统能够满足在建工程及本项目的用水需求。

#### 3.10.2 排水

厂区内排水系统采用"清污分流、雨污分流"体系,非初期雨水通过厂区内雨水管 网排入园区雨水管网,初期污染雨水收集进入初期雨水池处理后排放。联仕公司废水收集及处理采用分质、分类,并尽可能回收利用的原则。联仕公司设置有专门的废水处理 区,废水收集系统分为:高浓氟、磷废水、高浓有机废水、高浓氨氮废水、高浓硝酸盐 氮废水、一般废水、生活污水等。

高浓氟、磷废水经化学沉淀+混凝沉淀预处理,高浓有机废水经芬顿预处理,高浓 氨氮废水经吹脱预处理,高浓硝酸盐氮废水经三效蒸发预处理,生活污水经化粪池处理, 食堂废水经隔油池处理,上述废水与综合废水一同进入综合污水处理站处理,与循环冷 却排污水、脱盐水站和超纯水站浓水及反洗排水、余热锅炉排污水一起排入园区污水管 网。

本工程新增 1 座 1100m³ 初期雨水池 (兼事故池),新增 1 座 500m³ 事故池。事故应 急水经事故池暂存后经排水设施排入公司污水处理厂,处理合格后进入园区污水管网。

本项目污水系统设计应遵循如下原则:

- (1) 污水系统应包括收集管网、污水处理与污泥处理处置设施。
- (2) 厂区所有用水过程产生的污水和受污染的雨水径流应纳入污水系统。配套管 网应同步建设和同步投运,实现厂网一体化建设和运行。
  - (3) 污水系统设计应有防止外来水进入的措施。
- (4) 排水工程设计应妥善处理污水及污泥处理过程中产生的固体废弃物,应防止对环境的二次污染。
  - (5) 排水管道和其他地下管渠、建筑物、构筑物等相互间的位置应符合下列规定: 1.敷设和检修管道时,不应互相影响;
  - 2.排水管道损坏时,不应影响附近建筑物、构筑物的基础,不应污染生活饮用水。

#### 3.10.3 供热

本项目主要是余热锅炉蒸汽供热,园区蒸汽管路作为备用。

另外一部分来源于硫磺制酸装置中回收的高、中温余热,回收设备采用废热锅炉,额定蒸发量约 24t/h。锅炉部分设备包括锅壳式废热锅炉、过热器及热管省煤器均与工艺设备露天布置在工艺装置区内。废热锅炉产 4.2MPa, 255℃中压蒸汽供抽凝式汽轮发电机组后,抽出低压蒸汽,供本项目装置、设备、管道保温,冬季将低压蒸汽经换热器

变为热水供厂区内办公、操作室、生活等处取暖。

项目蒸汽管道均拟采用输送流体用无缝钢管,管材为 20#钢。无缝钢管管道的连接,除与设备、阀门等拟采用法兰或者螺纹连接外,其余均拟采用手工电弧焊。管道均匀坡向最低点,坡度不小于 0.002。蒸汽管道最低处设置集水管、启动疏水器。

#### 3.10.4 供冷

工艺冷却主要依靠循环冷却水系统和冷冻盐水。

#### (1) 循环冷却水

循环水采用自然通风降温后的水用泵送往各用水单元,回水利用余压返回循环水系统。水质要求符合《工业循环冷却水处理设计规范》(GB/T 50050-2017)的水质标准,循环水满足供水要求。

1) 联仕公司设 768m 全厂性循环水池 1 座(位于公用工程房东面)。

车间循环水依靠 4 个循环水量为 1500m ¾n 的自然通风冷水塔,保证循环冷却水的温度在 35℃以下,给水压力 0.3MPa。

- 2) 硫酸装置区拟设置 704.9m 专用循环水池 1 座
- ①拟设专用的 1 个循环水量为 1500m³ /h, △t=10℃的自然通风玻璃钢冷却水塔供联合装置-硫磺制液态三氧化硫降温使用。
- ②拟设 1 个循环水量为 1500 $m^3$ /h, $\triangle t=10^{\circ}$ C 的自然通风玻璃钢冷却水塔供发电厂冷却使用。

为满足项目循环冷却用水需要,厂区内拟设置 1 座 768m 循环冷却水池。

联仕公司在建工程循环冷却水系统可满足本项目的需求,本项目无新增循环冷却水系统。

#### (2) 冷冻盐水

本项目公用工程房内设置有制冷机组,可产生-15℃的冷冻盐水。螺杆式冷水机组 冷冻盐水由厂内循环冷却水系统提供。

本项目公辅用房内设置有制冷机组,拟配备 1 台螺杆式压缩机冷冻机,冷媒是R134A(R12 替代品),属于广泛使用的环保制冷剂。1 台制冷量为 200RT(约 60.4783 万 kcal/h),可产生-15℃的冷冻盐水。各生产单元需要的冷冻盐水正常用量为 100m³/h,最大用量为 120m³/h,装置设计规模 150m³/h。各单元排出的回水返回至水箱,再经循环泵打入螺杆式冷水机组,冷却至-15℃后进入冷冻盐水水箱储存待用,部分冷冻盐水

经二次冷冻盐水热交换器后产生-10℃以及7℃冷冻盐水供工艺装置使用,循环进行。

#### 3.10.5 供气

本项目供气系统均位于公用工程房内,主要为空压系统和仪表供气系统两个部分。 项目所用氮气为外购。

#### (1) 空压系统

项目拟配套设置螺杆式空压机 2 台,用于仪表压缩空气、制桶等工段使用,总产气量约为 20m³/min,排气压力为 0.8MPa,拟安装 10m³、0.8MPa 的压缩空气缓冲罐 2 台,可以满足 15min 安全缓冲用气量,相应配套设置冷干机组。

流程简述:空气经空气压缩机压缩至 0.75MPa(G)后进入压缩空气储槽,然后经过前置过滤器第一次过滤后,进入冷冻式干燥剂与无热再生干燥器,最后进入终端过滤器过滤后,分别去工艺用气与仪表用气。

#### (2) 仪表供气

仪表气源来自空压系统出来的洁净、干燥的压缩空气。仪表用气拟配置专用的 10m <sup>3</sup> 备用储罐,容量为:确保气源停气后供气压力从 700kPaG 降到 500kPaG 的持续时间 20 分钟以上。气源质量要求:

压力: 500~700kPaG;

温度: 常温:

露点:在操作(在线)压力下的露点,应比工作环境或历史上当年(季)极端最低气温至少低 10℃:

仪表空气含尘粒径不应大于 3um,含尘量应小于 1mg/m³。

仪表空气中油含量应小于 1ppm。

#### 3.10.6 供电

#### (1) 供电电源

厂区用电有国电提供,引入二路供电电源,一路为本公司余热发电站供电,另一路由国电供电。供电方式以本公司发电站供电为主,不足部分由国电供电。该项目拟设 1座 35/10kV 总变电间(位于公用工程房内),经干式变压器变压后,通过低压配电室(位于公用工程房内)配电柜供电供至各用点负荷点使用。项目用电电压均为 380/220V,拟新增 2 台 1500KVA 变压器,满足供电需求。

项目拟配备柴油发电机作为备用电源使用,发电机功率为 800kW,用于满足二级供

电负荷的供电要求。

- (2) 用电负荷和负荷等级
- ①可燃气体和有毒气体检测报警系统的气体探测器、报警控制单元、现场警报器、控制系统 (DCS)、SIS 安全仪表系统和现场仪表等的供电负荷,按一级用电负荷中特别重要的负荷。设置两路电源:一路市电,一路 UPS 应急电源,以备紧急断电情况下的应急操作,其中 DCS 控制系统,SIS 安全仪表系统,可燃、有毒气体报警控制器 UPS应急电源后备电源(电池组)依据《石油化工仪表供电设计规范》(SH/T3082-2019)的要求其最低容量能使控制系统和仪表正常工作至少 30min 时间。
- ②消防泵、火灾自动报警系统等消防设备用电拟按一级负荷考虑;控制室、配电室 及其他场所的应急照明、事故排风系统、部分生产设备(停电造成重大安全影响的设备, 如氢氟酸生产纯化设备、涉氨设备等)及其他安全防范系统(如视频监控系统)等用电 负荷等级均拟按二级负荷考虑。
  - ③厂区涉及的生产用电设备电源由变电房引至各车间配电室。
- ④各辅助工程及公用工程、办公楼等根据建筑物用电负荷大小确定是否在建筑物内 设低压配电间,一般在建筑物底层设电源进线配电箱。

#### 3.10.7 消防

- (1)本项目的最大消防用水量应以丙类仓库灭火用水来进行计算,另外丙类仓库占地面积大于 1500m<sup>2</sup>,需设置喷淋系统:本建筑为仓库危险级 II 级,采用湿式自动喷水系统,喷淋仓库 2 级消防水量为 22L/S,火灾延续时间 1.5h,总水量为 118.8m<sup>3</sup>。喷洒系统采用标准覆面积洒水喷头,流量系数 K 大于等于 80,库存备用喷头,其数量不应小于总安装喷头总数得 1%。喷头采用直立型喷头,屋脊处应设一排喷头,喷头应垂直于斜面,室外设两套水泵接合器与自动喷洒系统相连。则丙类仓库一次最大消防用水量为 756+118.8=874.8m<sup>3</sup>(一次消防废水量)。厂区内设消防水池 2 座,总容积 1300m<sup>3</sup>,厂区设置的消防水池可以满足厂区火灾事故时的消防供水需求。
- (2)甲类罐区拟设置移动式泡沫灭火系统、室外消火栓系统。乙类罐组一拟设置室外消火栓系统。乙类罐组二拟设置室外消火栓系统和自动喷淋系统(液氨储罐及氢氟酸储罐)。另外拟在熔硫槽、过滤槽等及液硫储罐设置固定式消防蒸汽接头,用于扑灭液硫储槽的火灾。
  - (3) 本项目消防水压利用消防泵加压,采用稳压系统保持消防所需压力,消防管

网中压力稳定在 0.50MPa, 同时确保灭火时最不利点消火栓的水压不低于 0.15MPa (自 地面算起)。

- (4) 在各个工艺装置区附近拟布置地上式室外消火栓,消火栓间距均在 60m 范围内,对于其他建筑物附近室外消火栓间距在 120m 范围内,对于室内消火栓工艺装置区内布置间距小于 30m。消火栓保护半径符合《消防给水及消火栓系统技术规范》(GB50974-2014)要求。
- (5)室内消火栓拟采用带灭火器箱组合式消防柜和壁挂式独立消火栓箱。组合式消防柜上部分为消火栓箱,内置 19mm 口径水枪,25m 长麻质水带(同时配备直流-水雾两用枪),下部分为灭火器箱,内置手提式干粉灭火器;甲类车间(仓库)内相邻两个室内消火栓之间的距离不超过30m。
- (6)本项目拟配置 1 台流量为 70L/s, H=120m 的电动消防泵。消防泵符合自灌式吸水方式,即消防泵在启动前不需灌水(安装后第一次启动仍然需灌水),经过短时间运转,靠泵本身的作用,即可以把水吸上来,投入正常工作。另拟设置 1 套柴油消防泵作为备用泵(与主泵流量参数一致),满足项目应急要求。另拟配备 2 台流量不低于 30L/s 的电动喷淋泵(一备一用)供喷淋装置使用。
  - (7) 本项目消防给水系统拟设置带气压罐的稳压系统一套。
- (8)本厂区消防系统为临时高压消防给水系统,当有火情发生时系统管网压力下降,当系统压力降到 0.35MPa 时,向消防泵房发出启动消防泵报警信号,消防泵房根据消火栓系统发出的信号,确认后启动消防泵。水池顶板液位计就地和远传显示水位位置,远传信号引至消防控制中心。
- (9)本项目室外消防给水采用两路消防供水时应采用环状管网,室外消防给水管道的直径应根据流量、流速和压力要求经计算确定,拟不小于 DN100。室内消防管道管径应根据系统设计流量、流速和压力要求经计算确定,室内消火栓竖管管径应根据竖管最低流量经计算确定,拟小于 DN100。
- (10) 联仕公司综合楼高 25.95 m<27m,不属于高层民用建筑,拟按照《消防给水及消火栓系统技术规范》GB50974-2014的规范要求设置高位水箱以满足消防要求。
  - (11) 火灾自动报警系统

依据《石油化工企业防火设计标准》(GB50160-2008)(2018 年版)规定,该项目 拟在生产区、公用及辅助生产设施、全厂性重要设施和区域性重要设施的火灾危险场所 设置火灾自动报警系统和火灾报警电话。

#### (12) 建筑灭火器设置

办公场所、车间、仓库、罐区等处按《建筑灭火器配置设计规范》(GB50140-2005) 设置灭火器,并标明放置位置。

## 3.11 工作制度与劳动定员

项目新增员工20人。

各生产线工作制度详见下表。

生产线 年生产时间 操作方式 7200h 连续 96% 硫酸 7200h 连续 50%硫酸 LCD 光阻剥离液 1 3600h 连续 LCD 光阻剥离液 2 连续 3600h 异丙醇 7200h 连续 丙酮 7200h 连续 醋酸 7200h 连续 塑料桶 7200h 连续

表 3.11-1 各生产线工作制度一览表

## 3.12 建设周期及建设时序合理性

本项目从初步设计至安装工程完成,建设工期24个月。

根据联仕公司提供的资料,联仕公司一期、二期工程中的公辅工程及精硫磺制硫酸主体工程预计将于2022年5月建成投入运行,可见本项目(即三期工程)依托一期、二期工程中的公辅工程及依托精硫磺制硫酸主体工程,从建设时序而言是合理的。

## 3.13 设计生产规模与在建工程依托关系合理性

本项目产品方案中的96%硫酸生产原料中的SO<sub>3</sub>部分来自联仕公司在建二期工程, 废桶回收综合利用生产原料中的废桶部分来自联仕公司在建二期工程,本项目设计生产 规模与在建工程依托关系合理性分析详见下表:

本项目主 体工程	依托情况	本项目需求情况	二期工程设计规模	依托关系合理性
96%硫酸	二期硫磺制 硫酸工程中 间产品—— SO <sub>3</sub>	SO3: 70377.103t/a	SO <sub>3</sub> : 128076.79 t/a	二期工程设计 SO <sub>3</sub> 规模可满足本项目需求,但考虑到 SO <sub>3</sub> 同时兼顾二期工程制硫酸,联仕公司计划外购部分 SO <sub>3</sub> 以满足供应量缺口。
废桶综合 利用	二期洗桶系 统回收的废 桶	吨桶 100 个,200L 桶 10000 个, 25L 加仑桶 19900 个	吨桶 53450 个, 200L 桶 164950 个, 25L 加仑 桶 51800 个	二期洗桶系统仅对回收废桶进行冲洗, 废桶种类及数量完全满足本项目需求。

表 3.13-1 设计生产规模与在建工程依托关系合理性

# 4 建设项目工程分析

## 4.1 异丙醇纯化

略

## 4.2 丙酮纯化

略

## 4.3 醋酸纯化

略

## 4.4 废硫酸回收

略

## 4.5 LCD 级光阻剥离液

略

## 4.6 制桶

略

## 4.7 其他公辅工程产污分析

建设项目公辅工程包括: 余热蒸汽锅炉(含脱盐水站)、循环水设施、生产设备清洗、生产区地面冲洗等生产公用工程,罐区、堆场等储运工程,员工生活、行政办公、质检实验室、厂区绿化等辅助工程,初期雨水、事故应急等风险防范工程等。公辅工程各工序单元工作原理及产排污节点分析如下:

#### 4.7.1 余热锅炉(含脱盐水站)

余热锅炉(含脱盐水站)产污分析内容在《联仕(湖北)新材料有限公司年产 49.2 万吨高纯度电子化学品纯化及分装项目(二期)环境影响报告书》已有详尽分析,本次评价引用其分析内容作为回顾,在统计本项目新增污染源强时不重复计算该部分源强。

#### 4.7.1.1 脱盐水用水情况

硫酸生产线设 1 台 24t/h 余热锅炉(含脱盐水站),新建的脱盐水站设计规模为 12m nh。余热锅炉需脱盐水 19200t/a,锅炉用水来自脱盐水站,锅炉水在生产工序使用 后间接加热的蒸汽冷凝后回用。硫酸吸收循环槽需脱盐水 1462.53t/a。

#### 4.7.1.2 工艺流程

余热锅炉:以焚烧炉燃烧热为热源,脱盐水来源于脱盐水站,利用余热制取蒸汽。 脱盐水站:锅炉所用纯水采用一级反渗透加混床制备,工艺流程见下图。

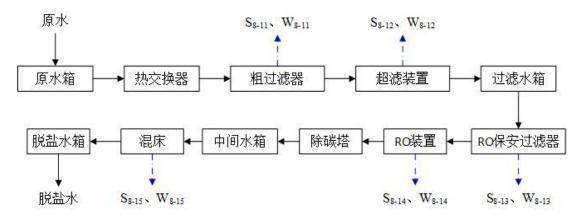


图 4.7-1 脱盐水站工艺流程及产污节点图

#### 4.7.1.3 产污环节分析

余热锅炉(含脱盐水站)产排污节点详见表 4.7-1。

污染源类 别	污染工序	污染因子	治理措施	排放特 征
	反洗水	pH、SS、COD		间断
废水	浓水	pH、SS、COD	酸碱中和调节后,经总排口排放	间断
/ / / / / / / / / / / / / / / / / / /	余热锅炉排污水	pH、SS、COD、石油 类	较喊个"四岁 12 / 如, 红心汁* 口汁/从	间断
	过滤器更换	废过滤芯	由原供应厂家回收	间断
固废	反渗透膜更换	废反渗透膜	由原供应厂家回收	间断
四/仪	离子交换树脂更 换 废离子交换树脂		由原供应厂家回收	间断
噪声	泵、风机	噪声	厂房隔声,基础减震、出口软连接、风机消 声	连续

表 4.7-1 余热锅炉(含脱盐水站)产排污节点一览表

#### 4.7.1.4 污染源强分析

#### (1) 废水

脱盐水制备浓水及反洗排水:脱盐水制备过程中将产生一定的制备浓水,过滤器、混床需定期反冲洗产生反洗排水,主要成分为水和无机盐等,经厂区总排口排放进园区污水处理站。脱盐水站产水率为70%,浓水及反洗排水产生量为8855.47 t/a,污染物主

要为 Ca<sup>2+</sup>、Mg<sup>2+</sup>、Cl<sup>-</sup>等盐类,各污染物浓度: SS 80mg/L、COD 50mg/L、氨氮 5mg/L。 余热锅炉排污水:锅炉及其蒸发器定期排污,排污水产生量为 9600m³/a,主要污染 物为 SS、COD、石油类,各污染物浓度: SS 100mg/L、COD 80mg/L、氨氮 5mg/L、石 油类 5mg/L。

#### (2) 固废

废滤芯:过滤器随着截留固体杂质增加,需定期反冲洗,但介质中仍会有剩余的淤泥,当过滤器堵塞严重时,应更换过滤器,一年更换一次,产生量为 0.5t/a。超滤装置和 RO 保安过滤器也需要定期更换滤芯,废滤芯产生量为 0.3t/a。

废反渗透膜: 反渗透膜约 2 年更换一次,产生量为 0.05t/a。

废离子交换树脂: 纯水制备装置定期更换的废弃离子交换树脂, 经查《国家危险废物名录(2021年版)》及参考北京市生态环境局关于"废弃的离子交换树脂是否属于危险废物"的回复), 判定废离子交换树脂属于一般工业固废废物 SW99 其他废物, 废离子交换树脂产生量约为 1.2t/a, 由原供应厂家回收。

#### (3) 噪声

噪声: 各种提升泵产生噪声。

#### 4.7.2 超纯水制备

#### 4.7.2.1 超纯水用水情况

超纯水制备系统给水情况见表 4.7-2。

	生	24 =	15 小旦	-	其中	其	中	其	中	
	产	心	眊水量	进入	产品配制	进入	.废水	损	耗	
生产单元	天									备注
	数	t/d	t/a	t/d	t/a	t/d	t/a	t/d	t/a	
	d/a									
硫酸	334	77.72	25959.18	77.72	25959.18	0	0	0	0	
双氧水	300	83.94	25181.87	81.94	24581.87	2	600	0	0	
氨水	300	73.91	22172.15	71.91	21572.15	2	600	0	0	
盐酸	300	2.08	623.55	0.08	23.55	2	600	0	0	
硝酸	300	3.58	1074.04	1.58	474.04	2	600	0	0	
氢氟酸	300	61.53	18459.97	59.53	17859.97	2	600	0	0	一期+二期在建工程内容
氟化铵	300	15.61	4683.84	13.61	4083.84	2	600	0	0	为+—为任廷工住门台
质检分析	300	16.67	5000	0	0	13.34	4000	3.33	1000	
洗桶单元	300	36.14	10841	0	0	33.27	9980	2.87	861	
混配分装调配	300	25.23	7570	25.23	7570	0	0	0	0	
混配分装取样清	300	3	900	0	0	3	900	0	0	
洗	300	3	900	U	U	3	900	U	O	
50%硫酸	300	30.252	9075.669	30.252	9075.669	0	0	0	0	本次新增内容
合计	/	429.662	131541.269	361.852	111200.269	61.61	18480	6.2	1861	

#### 4.7.2.2 工艺流程

超纯水主要用于配制产品、产品生产过程取样箱冲洗、回收桶及新桶内壁清洗、质检实验室用水等。采用"2B3T+混床"技术制备超纯水。工艺流程图见下图:

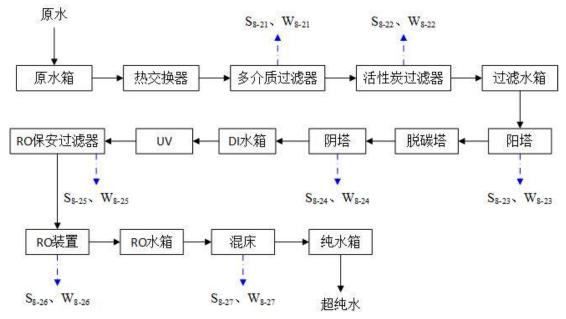


图 4.7-2 超纯水站工艺流程及产污节点图

#### 4.7.2.3 产污环节分析

超纯水站产排污节点详见表 4.7-3。

污染源类别	污染工序	编号	污染因子	治理措施	排放特征
废水	浓水、反洗水	$W_{5-1}$	pH、SS、COD	回用于外桶清洗,废水进污水处理站处理	间断
固废	过滤器更换	S <sub>5-1</sub>	废过滤器	由原供应厂家回收	间断
	废活性炭更换	S <sub>5-2</sub>	废活性炭	由原供应厂家回收	间断
	废离子交换树脂交换	$S_{5-3}$	废离子交换树脂	由原供应厂家回收	间断
	反渗透膜更换	S <sub>5-4</sub>	废反渗透膜	由原供应厂家回收	间断
噪声	泵	N <sub>5-1</sub>	噪声	厂房隔声,基础减震、出口软连接	连续

表 4.7-3 超纯水站产排污节点一览表

#### 4.7.2.4 污染源强分析

#### (1) 废水

类比同工艺制纯水生产情况,产水率约 70%,本项目所需总超纯水用量约 9075m³/a,则需自来水 12965 m³/a。浓水及反洗排水量为 3890m³/a,主要污染物为 SS、COD,各污染物浓度: SS 80mg/L、COD 50mg/L、氨氮 5mg/L,回用于包装桶外壁清洗、废气洗涤塔补水、地面清洗,其余经厂区总排口排放进园区污水处理厂。

#### (2) 固废

废滤芯:多介质过滤器随着截留固体杂质增加,需定期反冲洗,但介质中仍会有剩余的淤泥,当过滤器堵塞严重时,应更换过滤器,一年更换一次,废滤芯产生量为0.04t/a。活性炭过滤器有一定的饱和吸附容量,吸附饱和后,应更换新的活性炭,废活性炭产生量为0.03t/a。RO保安过滤器也需要定期更换,废滤芯产生量为0.02t/a

废离子交换树脂: 纯水制备装置定期更换的废弃离子交换树脂,产生量为 0.1t/a。 废反渗透膜: 反渗透膜约 2 年更换一次,产生量为 0.003t/a。

#### (3) 噪声

噪声: 各种提升泵产生噪声。

#### 4.7.3 循环冷却系统(含冷冻站)

#### 4.7.3.1 循环冷却水用水情况

联仕公司设 768m 全厂性循环水池 1座(位于公用工程房东面)。车间循环水依靠 4个循环水量为 1500m 剂 的自然通风冷水塔,保证循环冷却水的温度在 35℃以下,给水压力 0.3MPa。为满足项目循环冷却用水需要,厂区内拟设置 1座 768m 循环冷却水池。联仕公司在建工程循环冷却水系统可满足本项目的需求,本项目无新增循环冷却水系统。循环冷却水系统用水量情况见表 4.7-4。

主要用水单元	用水时间		最大用水量			新鲜水量	循环水量 t/a
土安用小平儿	小时/年	天/年	t/h	t/d	t/a	t/a	
醋酸	7200	300	20	480	144000	720	143280
硫酸	7200	300	30	720	216000	1080	214920
异丙醇	7200	300	20	480	144000	720	143280
丙酮	7200	300	20	480	144000	720	143280
LCD 光阻剥离液	7200	300	30	720	216000	1080	214920
	120	1680	504000	2520	501480		

表 4.7-4 循环冷却水系统用水量表

#### 4.7.3.2 工艺流程

循环冷却水系统包括冷水泵、热水泵、冷水池、热水池、冷却塔。选用方型玻璃钢冷却塔,在循环冷却水出水支管上,设置内磁处理器,以达到循环水缓蚀、去垢、杀菌、灭藻的作用。项目装置各个冷却环节均采用间接冷确方式,设备间接循环冷却水主要用水户包括:各反应装置(釜槽等)及冷却冷凝器、空压机、风机、泵类等设备。

部分生产环节需冷冻盐水进行冷却,本项目公辅用房内设置有制冷机组,拟配备1台螺杆式压缩机冷冻机,冷媒是 R134A(R12替代品),属于广泛使用的环保制冷剂。1台制冷量为200RT(约60.4783万kcal/h),可产生-15℃的冷冻盐水。

各单元排出的回水返回至水箱,再经循环泵打入螺杆式冷水机组,冷却至-15℃后

进入冷冻盐水水箱储存待用,部分冷冻盐水经二次冷冻盐水热交换器后产生-10℃以及 7℃ 冷冻盐水供工艺装置使用,泵送去各单元使用,循环进行。螺杆式冷水机组冷却水由厂 内循环冷却水系统提供。冷冻水单元工艺流程见图 4.7-3。

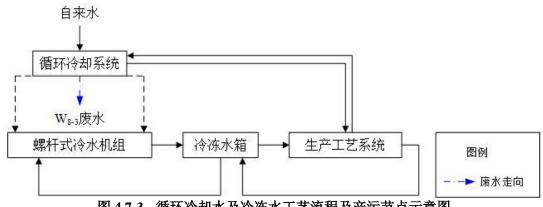


图 4.7-3 循环冷却水及冷冻水工艺流程及产污节点示意图

#### 4.7.3.3 产污环节分析

循环冷却水系统产排污节点详见表 4.7-5。

污染源类 排放特 污染工序 污染因子 治理措施 别 征 pH、SS、COD、石油 酸碱中和处理后, 经厂区总排口 废水 循环冷却水排污水 间断 排放 噪声 冷却塔、冷冻机、泵 噪声 厂房隔声,基础减震 连续

表 4.7-5 循环冷却水系统产排污节点一览表

#### 4.7.3.4 污染源强分析

#### (1) 废水

为保证循环冷却水水质,循环冷却水系统定期排污,浓缩倍数为 4,循环冷却水排 放量为 504m³/a, 废水中主要污染物主要成分为盐类, 主要污染物浓度 SS 约 50mg/L、 COD约80mg/L。

#### (2) 噪声

本项目冷却水循环系统各类机泵和冷却塔运行过程中会产生噪声。

冷冻机组在运行过程中螺杆制冷压缩机会产生噪声,对其采用隔声垫并设置单独的 房间设置设备来降低噪声影响。

#### 4.7.4 空压站工艺流程及产污分析

#### 4.7.4.1 工艺流程

项目拟配套设置螺杆式空压机 2 台,用于仪表压缩空气、制桶等工段使用,总产气 量约为 20m³/min, 排气压力为 0.8MPa, 拟安装 10m³、0.8MPa 的压缩空气缓冲罐 2 台, 可以满足 15min 安全缓冲用气量,相应配套设置冷干机组。

项目空压站工艺流程及产污节点见下图:

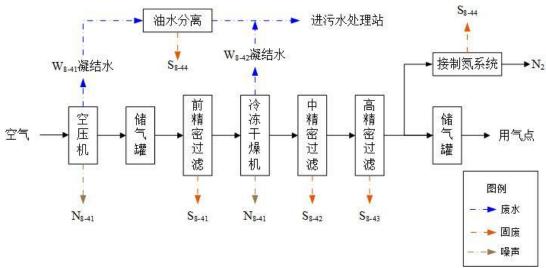


图4.7-4 空压站工艺流程及产污节点示意图

#### 4.7.4.2 产污环节分析

空压站产排污节点详见表 4.7-6。

污染源类 别	污染工序	污染因子	治理措施	排放特 征
废水	空压机凝结水	pH、SS、COD、石油 类	隔油预处理后进污水处理站	间断
	冷冻干燥机凝结 水	pH、SS、COD	进污水处理站处理	间断
固废	更换滤芯	废滤芯	由原厂家回收	间断
	油水分离	废油泥	委托有资质部门处置	间断
噪声	空压机、冷冻干 燥机	噪声	厂房隔声,基础减震	连续

表 4.7-6 空压站产排污节点一览表

#### 4.7.4.3 污染源强分析

#### (1) 废水

根据同类型空压站,压缩机凝结水产生量为 1m³/d, 主要污染物为石油类、SS, 主要污染物浓度为: 石油类 20mg/L、SS 30mg/L, 经油水分离后, 经厂区总排口排放。冷冻干燥机的凝结水产生量为 3m³/d, 主要污染物为 SS, 污染物含量少, SS 浓度为 20mg/L, 经厂区总排口排放。

#### (2) 固废

空压系统过滤的滤芯约半年到一年更换一次,废滤芯年产生量约 0.1t/a。

油水分离器产生少量废油泥, 年产生量约 0.05t, 为危险废物 (代码 HW900-210-08), 委托有资质单位处置。

#### (3) 噪声

本项目冷却水循环系统各类机泵和冷却塔运行过程中会产生噪声。

冷冻机组在运行过程中螺杆制冷压缩机会产生噪声,对其采用隔声垫并设置单独的房间设置设备来降低噪声影响。

# 4.7.5 洗桶系统产污分析

#### 4.7.5.1 工艺流程

本项目洗桶位于车间内,与不同产品灌装分区隔开,产品包装桶回收清洗流程如下:

分类:根据产品周转桶物料的性质,对包装桶进行分类。

抽残:将产品周转桶内残液分类泵抽至收集桶,送做工业级产品外售。

清洗:采用360°旋转喷头喷淋清洗产品包装桶。采用超纯水系统反洗水清洗。

储存:本项目将包装桶盖好盖子后按包装桶规格再分区堆放在洗桶间,洗好的包装桶中符合破碎制桶条件的全部用于破碎制桶。

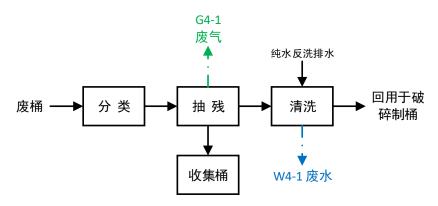


图 4.7-5 洗桶工艺流程及产污节点图

#### 4.7.5.2 产排污环节分析

洗桶单元产排污节点详见表 4.7-7。

污染源类 污染工序 污染因子 治理措施 排放特征 号 别 有组织,间  $G_{4-1}$ 硫酸桶抽残洗桶 H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub> 酸性废气处理系统 有组织,间 氨水桶抽残洗桶 碱性废气处理系统  $G_{4-1}$  $NH_3$ 有组织,间  $G_{4-1}$ 盐酸桶抽残洗桶 HCl 酸性废气处理系统 废气 断 有组织,间 硝酸桶抽残洗桶  $G_{4-1}$ NOx 酸性废气处理系统 氢氟酸桶抽残洗 有组织,间 HF 酸性废气处理系统  $G_{4-1}$ 混配分装桶抽残  $G_{4-1}$ **VOCs** 有机废气处理系统 有组织,

表 4.7-7 洗桶产排污节点一览表

	洗桶	$G_{4-1}$	HF、HCl、NOx	酸性废气处理	断
		$G_{4-1}$	NH <sub>3</sub> 、NaOH、KOH	碱性废气处理	
	抽残洗桶	$G_{4-2}$	NH <sub>3</sub> , HCl, NOx, HF, VOCs	/	无组织
废水	桶清洗废水	W <sub>4-1</sub>	pH、SS、氟化物、盐酸盐、硝 酸盐	污水处理站处理	间断
噪声	泵	N <sub>4-1</sub>	噪声	厂房隔声,基础减震、出口软 连接	连续

# 4.7.5.3 污染源强分析

#### (1) 抽残洗桶废气

## ①硫酸包装桶抽残洗桶废气

根据建设单位提供的洗桶方案,硫酸周转桶硫酸残余量为 1.96t/a,因 96%、98%硫酸的蒸气分压力极低,散发量极小,可忽略不计。

#### ②氨水包装桶抽残洗桶废气

根据建设单位提供的洗桶方案,高纯氨水周转桶氨水残余量为 0.54t/a (含氨 0.39t/a),抽残废气产生量按残余量的 2%计,产生量为 0.00312t/a,经集气罩收集后进入废气处理系统,集气罩收集效率为 98%,则有组织 NH<sub>3</sub>产生量约为 0.00304t/a,接入碱性废气处理系统,经吸收处理后排放。洗桶过程无组织 NH<sub>3</sub>产生量约为 0.00008t/a,0.0008kg/h。

# ③盐酸包装桶抽残洗桶废气

根据建设单位提供的洗桶方案,高纯盐酸周转桶盐酸残余量为 0.49t/a (含 HCl 0.1812t),抽残废气产生量按残余量的 2%计,产生量为 0.0036t/a,经集气罩收集后进入废气处理系统,集气罩收集效率为 98%,则有组织 HCl 产生量约为 0.00356t/a,接入酸性废气处理系统,经吸收处理后排放。洗桶过程无组织 HCl 产生量约为 0.00004t/a。

#### ④硝酸包装桶抽残洗桶废气

根据建设单位提供的洗桶方案,高纯硝酸周转桶硝酸残余量为 0.532t/a(含 HNO<sub>3</sub> 0.3728t),抽残废气产生量按残余量的 1%计,产生量为 0.00373t/a,经集气罩收集后进入废气处理系统,集气罩收集效率为 98%,则有组织 HNO<sub>3</sub>产生量约为 0.00364t/a,接入酸性废气处理系统,经吸收处理后排放。洗桶过程无组织 NO<sub>x</sub>产生量约为 0.000076t/a。

#### ⑤氢氟酸包装桶抽残洗桶废气

根据建设单位提供的洗桶方案,高纯氢氟酸周转桶氢氟酸残余量为 0.532t/a (含 HF 0.2604t),抽残废气产生量按残余量的 1%计,产生量为 0.0026t/a,经集气罩收集后进入废气处理系统,集气罩收集效率为 98%,则有组织 HF 产生量约为 0.00255t/a,接入酸性废气处理系统,经吸收处理后排放。洗桶过程中无组织 HF 产生量约为

#### 0.000052t/a $\circ$

# ⑥氟化铵包装桶抽残洗桶废气

根据建设单位提供的洗桶方案,高纯氟化铵周转桶氟化铵残余量为 0.116t/a (含氟化铵 0.0464t),抽残废气产生量按残余量的 1% 计,产生  $NH_3$  0.000212 t/a、 HF 0.000252t/a,集气罩收集效率为98%,则有组织 $NH_3$ 和HF 产生量分别为0.000204 t/a、0.000244t/a,接入碱性废气处理系统,经吸收处理后排放。氟化铵包装桶洗桶过程中无组织 $NH_3$ 和HF 产生量分别为0.000008 t/a、0.000008 t/a。

抽残洗桶废气详细见下表4.8-9:

表 4.7-8 本项目回收桶抽残洗桶废气排放一览表

立日 <i>日科</i>	同收场中球人具 /// \	废气污染因	库尼立比县 (// \	有组织	只废气	无组织	限气
产品名称	回收桶内残余量(t/a)	子	废气产生量(t/a)	t/a	kg/h	t/a	kg/h
醋酸	0.84	VOCs	0.0168	0.016496	0.329128	0.000304	0.00672
96%硫酸	0.672	硫酸雾	/	/	/	/	/
98%硫酸	0.472	硫酸雾	/	/	/	/	/
双氧水	0.54	/	/	/	/	/	/
氨水	0.54	NH <sub>3</sub>	0.00314	0.003076	0.005104	0.000064	0.000132
盐酸	0.49	HCl	0.003644	0.00356	0.0089	0.000084	0.000168
硝酸	0.532	HNO <sub>3</sub>	0.00374	0.003676	0.006128	0.000064	0.000128
氢氟酸	0.532	HF	0.002604	0.002552	0.004256	0.000052	0.000084
氟化铵	0.116	$NH_3$	0.000212	0.000208	0.002084	0.000004	0.000044
	0.110	HF	0.000252	0.000244	0.002448	0.000008	0.000056
LCD 级光阻剥 离液	0.108	VOCs	0.00216	0.00212	0.042316	0.00004	0.000864
二氧化硅蚀刻 液	0.108	HF	0.000108	0.000104	0.00206	0.000002	0.00004
缓冲蚀刻液	0.108	HF	0.000088	0.000088	0.001768	0.000002	0.00004
四甲基氢氧化 铵	0.108	VOCs	0.000028	0.000028	0.000492	0.0000008	0.000008
干蚀刻残留去 除液	0.108	VOCs	0.000776	0.000756	0.01522	0.00002	0.000316
显影液	0.16	VOCs	0.001148	0.00112	0.022544	0.000028	0.000464
草酸蚀刻液	0.108	VOCs	0.000036	0.000036	0.000688	0.0000008	0.000016
		HNO <sub>3</sub>	0.000092	0.000088	0.00012	0.000004	0.000004
铝蚀刻液	0.844	磷酸	0.0025	0.00244	0.003044	0.00006	0.00006
		VOCs	0.000544	0.000532	0.000664	0.000012	0.000016
IC 级光阻剥离 液	0.144	VOCs	0.00288	0.002824	0.023556	0.000056	0.000476
铬蚀刻液	0.044	$HNO_3$	0.000036	0.000032	0.00066	0.0000012	0.000016
混和清洗液	0.108	$NH_3$	0.000028	0.000028	0.000588	0.0000008	0.000012
混和蚀刻液	0.108	HF	0.000016	0.000016	0.000316	0.0000004	0.000004
	0.100	HNO <sub>3</sub>	0.001492	0.001464	0.02926	0.000028	0.0006
N-甲基-2-吡咯 烷酮	0.18	VOCs	0.003616	0.003536	0.023544	0.00008	0.000484
45%氢氧化钾	0.472	КОН	0.002124	0.00204	0.005228	0.00008	0.000108
氢氧化鈉	0.488	NaOH	0.00146	0.001436	0.003548	0.000024	0.000076
乙二醇	0.044	VOCs	0.00088	0.00086	0.0431	0.00002	0.00088
乙酸乙酯	0.08	VOCs	0.0016	0.001544	0.031364	0.0000544	0.000636
正癸烷	0.08	VOCs	0.0016	0.001544	0.031364	0.0000544	0.000636
丙二醇甲醚	0.112	VOCs	0.002276	0.002188	0.027476	0.000088	0.00056

丙二醇甲醚醋	0.148	VOCs	0.002928	0.002928	0.024164	0.000084	0.000492
酸酯 醋酸丁酯	0.04	VOCs	0.0008	0.00078	0.03918	0.00002	0.0008
甲苯	0.044	VOCs	0.00088	0.00086	0.0431	0.00002	0.00088
甲酸	0.006	VOCs	0.00012	0.000116	0.023484	0.000004	0.00048
硫酸铜	0.014	/	0	0	0	0	0
六甲基二硅烷 胺	0.076	VOCs	0.00152	0.001484	0.029796	0.000036	0.000604
柠檬酸	0.01	VOCs	0.0002	0.000196	0.03918	0.000004	0.0008
五甲基二乙烯 三胺	0.0972	VOCs	0.001944	0.001908	0.038084	0.000036	0.000776
NRD	0.0972	VOCs	0.001944	0.001908	0.038084	0.000036	0.000776
异丙醇	0.17	VOCs	0.003416	0.003332	0.022212	0.000084	0.000452
丙酮	0.17	丙酮	0.0034	0.003332	0.022212	0.000068	0.000452
		VOCs	0.048092	0.0471	0.888744	0.001076	0.01814
		丙酮	0.0034	0.003332	0.022212	0.000068	0.000452
		HCl	0.003644	0.00356	0.0089	0.000084	0.000168
合计	9.1184	氟化物	0.003068	0.003004	0.010848	0.000064	0.000224
ъИ	7.110 <del>4</del>	磷酸	0.0025	0.00244	0.003044	0.00006	0.00006
		NH <sub>3</sub>	0.003384	0.003312	0.00778	0.000072	0.000188
		NaOH	0.00146	0.001436	0.003548	0.000024	0.000076
		KOH	0.002124	0.00204	0.005228	0.00008	0.000108

## (2) 废水

桶内壁清洗用超纯水制水系统反洗水(回收水)。本项目清洗回收桶预计吨桶3680个、200L桶11356个、加仑桶4964个,吨桶清洗用水需30kg、200L桶清洗用水需20kg、加仑桶清洗用水需10kg。

2 万个回收桶桶内清洗用回收水量为 387.16t/a, 其中 38.72t/a 蒸发损耗, 桶内物料 带入 0.9116t (其中含水 0.9t/a), 348.8t/a 进废水处理站处理。回收桶中残留液 90%抽残至收集桶,送做产品外售。桶中残余约 10%全部进入清洗水中。回收桶桶内废水分高浓氟、磷废水、高浓有机废水和其他分类收集。

有机化学品回收桶桶内清洗水废水单独收集,含有机化学品回收桶共 7800 个,清洗水量为 151 t/a,损耗 15.08t/a,废水量为 135.92 t/a,含醋酸 0.084t/a、四甲基氢氧化铵 0.0108 t/a、N-甲基-2-吡咯烷酮 0.018t/a、乙二醇 0.0044t/a、邻苯二酚 0.0006t、乙醇 0.00232t、草酸 0.00028t、N,N-二甲基乙酰胺 0.01048t、二乙二醇单丁醚 0.0018t、2-(2-氨基乙氧基)乙醇 0.001t、乙酸乙酯 0.008t、正癸烷 0.008t、丙二醇甲醚 0.0112t、醚醋酸酯 0.0148t、醋酸丁酯 0.0041t、甲苯 0.0044t、甲酸 0.0008t、六甲基二硅烷胺 0.0076t、柠檬酸 0.0012t、五甲基二乙烯三胺 0.0096t、异丙醇 0.0172t、丙酮 0.0172t 等。COD 浓度为 3350mg/L、BOD<sub>5</sub>浓度为 1342mg/L、甲苯浓度为 32.3mg/L。

含氟、含磷化学品回收桶清洗废水单独收集,含氟、磷化学品回收桶共 3080 个,清洗水量为 59.6 t/a,损耗 5.96t/a,废水量为 53.64 t/a,含 HF 0.0532t、氟化铵 0.00652t、

磷酸 0.0672t。

其他回收桶桶內清洗废水量为 159.8t/a, 废水中主要含 H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub> 0.1144t、NH<sub>3</sub> 0.0192t、HCl 0.0148t、HNO<sub>3</sub> 0.0532t、KOH 0.02t、NaOH 0.0136t、CuSO<sub>4</sub> 0.0016t。主要为酸碱废水。

# 4.7.6 分装产污分析

产品分装过程中主要产生的污染物是分装废气。根据建设单位提供资料,将产生的分装废气引入相应废气处理装置处理。

在分装作业过程中, 化学品通过化学品进料口流到包装桶中, 桶内的气体则从排气管进入负压吸风罩。在分装过程中, 桶盖密闭, 气体只能从排气管排出, 因此排气管末端废气的单位浓度最高, 且直接处在吸风罩内部, 可以最大化的减少废气的溢出, 使吸风罩的工作效率最大化。

桶盖上开两个尺寸合适的孔洞,一个接化学品进料管线,另一个接排气管。排气管的另一端使用固定栅固定在吸风罩上。通过栅板固定,不阻挡吸风罩的正常工作,因此,吸风罩仍然可以收集桶盖周围痕量的废气,从而实现无组织废气最小化溢散。

根据《大气环境工程师实用手册》中的液体蒸发量的计算各物质分装过程中废气的产生量:

 $Gz = M \times (0.000352 + 0.000786 \times V) \times P \times F$ 

式中: Gz——液体的蒸发量, kg/h;

M——液体的分子量;

V——蒸发液体表而上的空气流速, m/s, 本次取2.5m/s;

P——相当于液体温度下的空气中的蒸气分压力, mmHg; 当液体的浓度(重量)低于10%时,用水溶液的饱和蒸汽压代替;

F——液体蒸发面的表面积,本次取 0.020 $m^2$ 。

(1) 硫酸产品分装废气 $G_{2-2}+G_{2-6}$ 

经上述公式计算,96%硫酸的蒸气分压力为 0.0004mmHg,96%硫酸分装散发量为 0.0000018kg/h,50%硫酸的蒸汽分压力为 5.948mmHg,分装散发量为 0.027kg/h,设计分装废气收集效率为 98%,则分装过程中有组织硫酸雾产生量约为 0.004t/a,分装废气接入在建的硫酸废气处理系统,经处理后排放。分装过程中无组织硫酸雾产生量约为 8.1×10<sup>-5</sup>t/a。

## (2) LCD 光阻剥离液分装废气 G<sub>3-2</sub>+G<sub>3-6</sub>

经上述公式计算,LCD 光阻剥离液 1#分装散发量为 VOCs(主要成分为二甲基亚砜、二乙二醇单丁醚、乙醇胺、丙二醇甲醚醋酸酯、环戊酮、丙二醇甲醚)0.124kg/h,分装时间为 50h,VOCs 产生量约 0.0062t/a,由于 VOCs 为有毒有害气体,设计分装废气收集效率为 98%,则分装过程中有组织 VOCs 产生量约为 0.0061t/a,分装废气接入有机废气处理系统,经处理后排放。分装过程中无组织 VOCs 产生量约为 0.000124t/a。

经上述公式计算,LCD 光阻剥离液 2#分装散发量为 VOCs(主要成分为 N,N-二甲基甲酰胺、N-甲基甲酰胺、二乙二醇甲醚、环己酮)0.061kg/h,分装时间为 50h, VOCs 产生量约 0.0031t/a,由于 VOCs 为有毒有害气体,设计分装废气收集效率为 98%,则分装过程中有组织 VOCs 产生量约为 0.003t/a,分装废气接入有机废气处理系统,经处理后排放。分装过程中无组织 VOCs 产生量约为 0.00006t/a。

### (3) 异丙醇分装废气 G<sub>1-2</sub>

经上述公式计算,异丙醇分装散发量为 VOCs(主要成分为异丙醇)0.09kg/h,分装时间为 150h, VOCs 产生量约 0.01378t/a,由于 VOCs 为有毒有害气体,设计分装废气收集效率为 98%,则分装过程中有组织 VOCs 产生量约为 0.0135t/a,分装废气接入有机废气处理系统,经处理后排放。分装过程中无组织 VOCs 产生量约为 0.00028t/a。

### (4) 丙酮分装废气 G<sub>1-7</sub>

经上述公式计算,丙酮分装散发量为丙酮 1.076kg/h, 分装时间为 50h, 丙酮产生量约 0.053t/a,由于丙酮为有毒有害气体,设计分装废气收集效率为 98%,则分装过程中有组织丙酮产生量约为 0.052t/a,分装废气接入有机废气处理系统,经处理后排放。分装过程中无组织丙酮产生量约为 0.001t/a。

# (5) 醋酸分装废气 G<sub>1-12</sub>

经上述公式计算,醋酸分装散发量为 0.031kg/h, 分装时间为 50h, 醋酸(以 VOCs 计)产生量约 0.0015t/a, 设计分装废气收集效率为 98%, 则分装过程中有组织 VOCs 产生量约为 0.00147t/a, 分装废气接入有机废气处理系统, 经吸收处理后排放。分装过程中无组织 VOCs 产生量约为 0.00003t/a。

本项目所有产品分装废气见下表:

# 4 建设项目工程分析

# 表 4.7-9 本项目产品分装废气排放一览表

		饱和蒸气		#1.40. 🖽	灌装	<b>序 仁 之 儿</b> 目	有	组织废气	无	组织废气	
产品名称	废气污染因子	压 mmHg	分子量	散发量 (kg/h)	时间 (h)	废气产生量 (t/a)	产生量 (t/a)	产生速率(kg/h)	产生量 (t/a)	排放速率(kg/h)	备注
96%硫酸	硫酸雾	0.0004	98	1.80E-06	750	1.36E-06	1.32E-06	1.76E-06	2.70E-08	3.60E-08	新增,50%精制硫酸 厂房
50%硫酸	硫酸雾	5.95	98	0.027	150	4.00E-03	3.97E-03	2.65E-02	8.10E-05	5.40E-04	新增,50%精制硫酸 厂房
	二甲基亚砜	0.42	78.13	0.002	50	7.60E-05	7.45E-05	1.49E-03	1.52E-06	3.04E-05	新增,甲类车间
	二乙二醇单丁 醚	0.000003	162.229	2.548E- 08	50	1.27E-09	1.25E-09	2.50E-08	2.55E-11	5.10E-10	新增,甲类车间
LCD 光阻	乙醇胺	0.20	61.08	0.001	50	2.83E-05	2.77E-05	5.55E-04	5.66E-07	1.13E-05	新增,甲类车间
剥离液 1#	丙二醇甲醚醋 酸酯	9.00	132.159	0.055	50	2.76E-03	2.70E-03	5.40E-02	5.51E-05	1.10E-03	新增,甲类车间
	环戊酮	8.63	84.12	0.034	50	1.68E-03	1.65E-03	3.30E-02	3.36E-05	6.72E-04	新增,甲类车间
	丙二醇甲醚	8.03	90.12	0.034	50	1.68E-03	1.64E-03	3.28E-02	3.35E-05	6.70E-04	新增,甲类车间
	环己酮	9.98	98.14	0.045	50	2.27E-03	2.22E-03	4.45E-02	4.54E-05	9.07E-04	新增,甲类车间
LCD 光阻	二乙二醇甲醚	0.20	120.15	0.001	50	5.64E-05	5.53E-05	1.11E-03	1.13E-06	2.26E-05	新增,甲类车间
→ <b>社</b>	N-甲基甲酰胺	0.81	59.07	0.002	50	1.11E-04	1.08E-04	2.17E-03	2.21E-06	4.42E-05	新增,甲类车间
孙内仪 2#	N,N-二甲基甲 酰胺	3.75	73	0.013	50	6.34E-04	6.22E-04	1.24E-02	1.27E-05	2.54E-04	新增,甲类车间
纯化异丙醇	异丙醇	33.00	60.1	0.092	150	1.38E-02	1.35E-02	9.01E-02	2.76E-04	1.84E-03	新增,甲类车间
纯化丙酮	丙酮	400	58.08	1.077	50	5.38E-02	5.28E-02	1.06E+00	1.08E-03	2.15E-02	新增,甲类车间
醋酸	醋酸	11.4	60.05	0.032	50	1.59E-03	1.55E-03	3.11E-02	3.17E-05	6.34E-04	新增,甲类车间

## 4.7.7 生产装置清洗

建设项目各产品除LCD光阻剥离液线以外均为独立装置,不会因更换产品而清洗生产装置;因项目检修安全等需不定期对生产装置进行清洗;拟全部采用新鲜水进行设备清洗。

醋酸纯化装置系统在日常正常生产工况不清洗。取样箱清洗会间歇排水,过滤器更换会间歇排出废水。废水收集去厂内废水站。预计废水量约 0.01m³/d (3m³/a),含醋酸约 0.8%。

LCD 光阻剥离液线仅在产品种类切换时需要对生产装置进行清洗,清洗过程使用二次蒸馏残液进行清洗,不另消耗新鲜水或其他有机溶剂。

生产装置定期检修产生废矿物油,属危险废物,产生量约 1t/a,委托有资质单位处置。

车间清洁产生的废抹布及劳保用品产生量约为 0.2t/a, 属 900-041-49 危险废物, 全部环节属于豁免类, 全过程不按危险废物管理。

# 4.7.8 车间地面清洗

项目新增生产车间地面(总建筑面积 21200 m²)定期进行清洗,参照《建筑给水排水设计标准》(GB 50015-2019),地面冲洗水用水定额为 2~3L/m²•次,本次评价按照 2 L/m²•次、预计每半个月清洗一次,则清洗用水量为 1018m³/a;排放系数按用水量的 80%计,则清洗废水排放量为 814m³/a。废水中各污染物产生浓度参照《联仕(湖北)新材料有限公司年产 49.2 万吨高纯度电子化学品纯化及分装项目(二期)环境影响报告书》,分别为: COD 800mg/L、BOD<sub>5</sub> 200mg/L、SS 300mg/L、氨氮 40mg/L。

#### 4.7.9 质检实验室产污分析

4.7.9.1 质检实验室分析用试剂

质检实验室分析用试剂详情见下表:

序号 序号 化学品名称 年用量(kg) 化学品名称 年用量(kg) 冰乙酸 21 氯化锌 0.8 1 丙酮 4 22 0.4 2 盐酸羟胺 11.2 23 3 碘 5 氢氧化钾 4 碘化钾 5 24 氢氧化钠 20 25 5 高氯酸 10 三氯甲烷 16 碘酸钾 2 26 无水碳酸钾 0.2 27 加個 0.3 无水乙醇 900

表 4.7-10 质检实验室分析用试剂表

8	高锰酸钾	12	28	硝酸	20
9	过氧化氢	24	29	盐酸	40
10	甲苯	1	30	乙二胺四乙酸二钠	1.6
11	甲醇	64	31	乙酸酐	8
12	酒石酸钾钠	0.4	32	乙醚	40
13	硫酸	40	33	丙三醇	16
14	磷酸	0.8	34	95%乙醇	40
15	抗坏血酸	0.4	35	钼酸铵	1
16	硫代硫酸钠	0.8	36	柠檬酸	1
17	邻苯二甲酸氢钾	1.2	37	无水硫酸钠	0.5
18	硝酸钠	2	38	氯化亚铁	0.5
19	氯化钠	4	39	无水氯化钙	4
20	氯化锌	0.8	40	甲基橙	0.15

4.7.9.2 污染源强分析

# (1) 废气

质检实验室主要承担生产过程的质量控制分析,其废气排放源自样品和试剂的挥发,通过通风柜或移动式吸风罩排出。由于质检分析的排放参数不具有固定性,本评价依据 其规模和测试频率,按生产废气排放量的2%估算,经水洗处理后排放。

产生源及编号	污染物	生产废气排放量	产生	量	削减	去除效		排放情况	ı	
) 土你汉拥与	行朱初	(t/a)	kg/h	kg/a	措施	率	mg/m <sup>3</sup>	kg/h	kg/a	
	硫酸雾	1.56	0.026	31.2		90%	/	0.0026	3.12	
	氨	0.038	0.001	0.76		90%	/	0.0001	0.08	
质检实验室	氯化氢	0.311	0.005	6.22		90%	/	0.0005	0.622	
(一期+二	氟化物	0.248	0.004	4.96		70%	/	0.0012	1.488	
期)	NOx	3.09	0.052	61.8		50%	/	0.0258	30.9	
2917	VOCs	1.147	0.019	22.94		40%	/	0.0115	13.764	
	甲苯	0.014	0	0.28		10%	/	0.0002	0.25	
	丙酮	0.101	0.002	2.02		80%	/	0.0003	0.404	
医松壶瓜虫	硫酸雾	1.522	0.003	3.044	北洪 15 宣	90%	/	0.0003	0.304	
质检实验室 (一期)	VOCs	48.491	0.081	96.982	水洗+15m 高	40%	/	0.048	58.189	
(三期)	丙酮	8.060	0.013	16.119	排气筒	80%	/	0.003	3.224	
	硫酸雾	3.082	0.005	6.164		90%	0.1	0.001	0.616	
	氨	0.038	0.0001	0.076		90%	0.003	0.0000	0.008	
质检实验室	氯化氢	0.311	0.001	0.622		90%	0.018	0.0001	0.062	
(一期+二期+	氟化物	0.248	0.0004	0.496		70%	0.04	0.0001	0.149	
三期)	NOx	3.090	0.005	6.180		50%	0.96	0.003	3.090	
二州	VOCs	49.638	0.083	99.276		40%	0.72	0.050	59.566	
	甲苯	0.014	0.00002	0.028		10%	0.007	0.00002	0.025	
	丙酮	8.161	0.014	16.321		80%	0.036	0.003	3.264	
	注 1.平均排放时间按 1200 小时估算,风量为 27000m³/h									

表 4.7-11 质检实验室废气产排情况一览表

# (2) 废水

项目运行过程中分析化验消耗新鲜水 300  $m^3/a$  ( $1m^3/d$ ),产生废水  $1m^3/d$ ,主要为实验器具清洗等废水,高浓度废液(2.5t/a)作为危废处置,实验室废水(297.5t/a)进入污水处理站处理。

# (3) 固废

另化验室会产生质检等工段会产生检验废液及废弃化学品残留物,为危险废物 HW49(其他废物,非特定行业 900-047-49),产生量约 5t/a,收集后集中存放至危险 废物暂存间,定期交由能接纳并有相关危险废物处理能力资质单位处置。

废试剂瓶产生量约 0.5t/a, 为危险废物 HW49(其他废物, 非特定行业 900-041-49), 委托有资质单位处置。

# (4) 噪声

主要是风机等设备噪声。

# 4.7.10 储运工程

## (1) 储罐呼吸废气

建设项目罐区及其物料存储情况见表 4.8-11, 根据公式计算罐区呼吸废气产生情况见表 4.8-12。

项目原料、中间和成品储罐,大多配置氮封,以隔离空气杂质。对有氮封的储罐,不仅是安全和隔离杂质,对减少呼吸气排放也有明显效果。氮封系统可使储罐增加承受100~200mmH<sub>2</sub>O 压力,即增加罐内氮气分压,减少挥发物分压和排放。同时由于呼吸阀的压力控制,由环境升温而产生的罐内气体膨胀,在储罐设计承压范围内,可以不呼出排放。只有当超出设计压力时才排出。依据 PV= nRT 定律,氮封罐小呼吸的减排效果平均可减少约 70%。

硫酸属于难挥发酸,储罐呼吸气排放量极少,忽略不计。

有机罐区储罐均采用固定顶罐,安装密闭系统至新建露天装置区有机废气处理装置,密闭系统对有机物储罐呼吸废气的收集效率为98%,剩余2%废气呈无组织排放。

	1	A 181.	<u> ۲</u> ۸ کـ ۲۵	No bette	→	티 L Ma # 티	E1 + 4 E1	¥ +# 171 ++ ¥ . W.
位置	储罐	个数	单个容积	储罐	单个储罐储存	最大储存量	周转量	单罐周转次数
1		(个)	$(m^3)$	形式	量 (t)	(t)	(t/a)	(次)
硫酸	废硫酸	8	400	立式	570	2290	100000	45
罐区	96%硫酸	6	400	立式	650	1950	147000	75
唯区	50%硫酸	2	400	立式	510	510	30000	60
	废 LCD 级光阻	2	500	<u> </u>	450	000	20000	20
	剥离液	2	500	立式	450	900	20000	20
	LCD 级光阻剥	1	500	<u> </u>	450	450	20000	40
	离液产品	1	500	立式	450	450	20000	40
<i>→</i> 1π	工业级异丙醇	2	150	立式	135	270	30000	100
有机	工业级丙酮	1	50	立式	45	45	8000	160
罐区	工业级醋酸	1	50	立式	45	45	10000	200
	纯化异丙醇	2	150	立式	135	270	30000	100
	纯化丙酮	1	50	立式	45	45	8000	160
	排废 lcd 光阻剥 离液槽	1	50	立式	45	45	400	10

表 4.7-12 工程罐区物料存储情况一览表

LCD 混合槽	1	50	立式	45	45	2000	45
事 4.7.13 木丁钽锑区呕吸密与计管一收事							

表 4.7-13 本工程罐区呼吸废气计算一览表

							٨			大呼吸量	Ţ	小呼吸	量	呼吸量
储槽	M	P	$K_N$	Kc	D	Н		Fp	C	工作损失	产生量	呼吸排放量	产生量	叮吸里 (t/a)
										kg/m³投入量	t/a	kg/a	t/a	(00)
废 LCD 级光 阻剥离液	90.1	1200	1	1	8	0.3	10	1.3	0.988	0.045	0.023	70.293	0.070	0.093
废 LCD 级光 阻剥离液	90.1	1200	1	1	8	0.3	10	1.3	0.988	0.045	0.023	70.293	0.070	0.093
LCD 级光阻 剥离液产品	90.1	1200	1	1	8	0.3	10	1.3	0.988	0.045	0.023	70.293	0.070	0.093
LCD 级光阻 剥离液产品	90.1	1200	1	1	8	0.3	10	1.3	0.988	0.045	0.023	70.293	0.070	0.093
工业级异丙醇	60.1	4400	0.45	1	3.5	0.3	10	1.3	0.628	0.050	0.007	17.642	0.018	0.025
工业级异丙醇	60.1	4400	0.45	1	3.5	0.3	10	1.3	0.628	0.050	0.007	17.642	0.018	0.025
工业级丙酮	58.08	24000	0.32	1	3.5	0.3	10	1.3	0.628	0.189	0.009	63.059	0.063	0.073
工业级醋酸	60.05	1520	0.28	1	2.05	0.3	10	1.3	0.406	0.011	0.001	2.149	0.002	0.003
纯化异丙醇	60.1	4400	0.45	1	3.5	0.3	10	1.3	0.628	0.050	0.007	17.642	0.018	0.025
纯化异丙醇	60.1	4400	0.45	1	3.5	0.3	10	1.3	0.628	0.050	0.007	17.642	0.018	0.025
纯化丙酮	58.08	24000	0.32	1	3.5	0.3	10	1.3	0.628	0.189	0.009	63.059	0.063	0.073
排废 lcd 光阻 剥离液槽	90.1	1200	1	1	2.05	0.3	10	1.3	0.406	0.045	0.002	2.740	0.003	0.005
LCD 混合槽	90.1	1200	1	1	2.6	0.3	10	1.3	0.496	0.045	0.002	5.052	0.005	0.007

#### 注: 本项目新建有机罐区共设置各类储罐共计13台,上表按照每1台储罐分别进行统计。

#### (2) 交通运输废气

本项目建成后,区域的交通量将大大增加,交通运输废气主要包括汽车尾气和粉尘。 ①机动车尾气

机动车尾气主要是指机动车进出行驶时,车辆怠速及慢速(≤5km/h)状态下的尾气排放,包括排气管尾气、曲轴箱漏气及油箱和化油箱等燃料系统的泄漏等。汽车废气的排放量与车型、车况和车辆数等有关,本项目出入车辆主要为大中型车(轻型货车和重型货车等),以柴油车为主。

经类比调查,一般汽油和柴油车排放的尾气中 HC、颗粒物、CO、NO<sub>2</sub>等有害物质排放量见表 4.8-18。项目建成后,年运输量 245874t,区域内交通运输量将有所增加,预计车流量高峰期增加 5 辆/h,其中柴油车 4 辆,汽油车 1 辆,机动车尾气污染物排放情况详见下表。

表 4.7-14 机动车尾气污染物排放系数一览表

污染物 名称	НС	颗粒物	СО	$NO_2$
汽油产污系数 (g/h)	24.6	11.2	118.8	105.2
柴油产污系数(g/h)	38.9	30.9	80.5	226.0
污染物产生量(kg/h)	0.06	0.04	0.15	0.34

#### ②扬尘

车辆运输所引起的粉尘主要来自两个方面:一是车辆行驶过程中引起的道路扬尘;

另一方面是物料运输过程中物料等扬散引起的粉尘。

车辆道路扬尘产生量选用上海港环境保护中心和武汉水运工程学院提出的经验公式计算:

$$Q = 0.123 \left(\frac{V}{5}\right) \left(\frac{W}{6.8}\right)^{0.85} \left(\frac{P}{0.5}\right)^{0.75}$$

式中: Q----扬尘量, kg/km 辆;

V——车速, km/h;

W——汽车载重量, t;

P——道路表面粉尘量, $kg/m^2$ 。

项目原料和产品运输委托社会运力进行,单台运输车辆载重量约 10t;经计算,在不同车速通过长度为 1km 路面的扬尘量见下表。

P	$0.002 \text{kg/m}^2$	0.004kg/m <sup>2</sup>	0.008kg/m <sup>2</sup>	0.016kg/m <sup>2</sup>	0.024kg/m <sup>2</sup>
5km/h	0.003	0.005	0.008	0.013	0.018
10km/h	0.005	0.009	0.015	0.026	0.035
15km/h	0.008	0.014	0.023	0.039	0.053
20km/h	0.011	0.018	0.031	0.052	0.070

表 4.7-15 不同车速和路面清洁程度下扬尘量 单位: kg/km 辆

由上表计算结果可知,运输车辆时速 20km/h 时,通过 1km 路面扬尘量为 0.011~ 0.070kg。为防止道路扬尘污染,评价要求厂区内和外周路面采取硬化、洒水措施,降低道路扬尘量。根据《防治城市扬尘污染技术规范》(HJ/T393-2007)中附录 C 道路积尘负荷限定标准参考值,机动车道道路积尘负荷值为 0.004kg/m² 时属于城市道路中等类型,结合本项目选址位于工业园区,道路积尘量相对城市道路略高,路面积尘负荷以 0.008kg/m²计,扬尘量为 0.031kg/km 辆。

本项目运输过程产生道路扬尘属无组织排放。根据经验公式,按运输道路时速20km/h 计算,通过1km 路面扬尘量为0.070kg;项目厂区内及外周公路总运距约1km,项目建成后每小时约新增10辆车,则产生运输道路扬尘量约为0.75kg/h(5.4t/a);在按照评价要求对厂区道路采取硬化和定时洒水降尘措施下,运输道路扬尘量降低到0.2kg/h(1.44t/a),有效削减扬尘产生量0.55kg/h(3.96t/a)。

# (3) 噪声

运输车辆噪声与车辆的车型、运行状况紧密相关,各类车型的噪声值见下表。本项目原料和产品运输量较大,运输车辆以大中型车辆为主。

麦 4 7-16	各类车型的噪声声压级一览表
1X T1/ T1U	

车 型	运行状况	噪声声压级(dB(A))	备注
	怠速行驶	55~60	
小型车	正常行驶	61~70	距离 7.5m 处的等效噪声级
	鸣笛	80~85	
	怠速行驶	60~65	
中型车	正常行驶	62~76	距离 15m 处的等效噪声级
	鸣笛	80~90	
	怠速行驶	60~70	
大型车	正常行驶	65~80	距离 15m 处的等效噪声级
	鸣笛	85~90	

# (3) 包装废弃物

纯化、分装产品废包装产生量约 2.5t/a,属危险废物,委托有资质单位处置。

# 4.7.11 废水处理设施产污分析

#### (1) 污水处理站废气

污水处理站废气主要包括恶臭及挥发性有机物废气,恶臭主要来源于污水系统中的调节池、生物反应池、贮泥池及污泥浓缩脱水机房等散发出来的恶臭气味。

本项目废水处理依托在建工程厂区污水处理厂,在建工程厂区污水处理厂设计处理能力可以满足在建工程及本项目废水处理需求。由于二期项目环境影响报告书中已按照厂区污水处理厂设计处理能力预测了污水处理废气产排量,因此本次评价不再重复进行计算。

污水处理废气通过加盖收集经碱洗+除雾器+活性炭吸附处理后排放,收集效率为90%。

#### (2) 固废

混凝沉淀池污泥  $S_{5-11}$ : 高浓氟、磷废水采用混凝沉淀处理,混凝沉淀污泥产生量 8.426t (含水率 70%)。

芬顿污泥  $S_{5-12}$ : 高浓有机废水采用芬顿预处理,芬顿污泥产生量约 5.053t/a (含水率 60%),主要成分是铁泥。

生化污泥  $S_{5-13}$ : 生化处理单元剩余污泥产生量为 6.9t/a (含水率 60%)。

## (3) 噪声

主要为泵、曝气机等设备运行噪声。

# 4.7.12 废气处理设施产污分析

废气处理设施主要是定期排放废水及风机运行噪声、废活性炭。

三期新增有机产品工艺废气、洗桶及制桶废气及污水处理站废气收集后采用的废气治理工艺中均涉及活性炭吸附工艺,据工程分析数据,被吸附去除的有机成份总量为55.009t/a,活性炭用量按吸附去除污染物重量的5倍计,则废活性炭总量为330.054t/a。对照《国家危险废物名录》(2021年版),废活性炭属于HW49其他废物900-039-49(烟气、VOCs治理过程产生的废活性炭),将其暂存于危险废物暂存间,定期委托危险废物处置资质的单位处置。

吸收塔类废水处理设施的排放的废水中吸收污染物情况见下表:

	排气		污染	产生量		家率%	水吸收液	碱/酸吸收
废气产生单元	<b></b>	废气处理设施	物	(t/a)	水吸	碱洗/	中 (t/a)	液中
	II-0		123	(00)	收	酸洗	1 (04)	(t/a)
		碱液喷淋(二级	氟化 物	0.003	0	98	0	0.00294
酸性洗桶废气	DA010	碱水吸水( <u>—</u> 级 碱洗)	NOx	0.00464	0	30	0	0.0013
		判処でし	HCl	0.00356	0	98	0	0.0034
			磷酸	0.002	0	96	0.000	0.002
		酸液喷淋(二级	$NH_3$	0.003	0	98	0.000	0.003
碱性洗桶废气	DA010	酸微频桥(二级 酸洗)	KOH	0.002	0	98	0.000	0.002
		段が	NaOH	0.001	0	98	0.000	0.001
		水洗+除雾器+二	VOCs	0.047	15	0	0.007	0.000
有机洗桶废气	DA010		甲苯	0.001	0	0	0.000	0.000
		级活性炭吸附	丙酮	0.003	95	0	0.003	0.000
露天装置区+甲类	D 4 000	水洗+除雾器+二	VOCs	46.500	15	0	6.975	0.000
车间+有机罐区	DA009	级活性炭吸附	丙酮	10.407	95	0	9.887	0.000
实验室	DA007	水洗	硫酸 雾	0.003	90	0	0.003	0.000
大型王	DA007	小兀	VOCs	0.097	40	0	0.039	0.000
			丙酮	0.016	95	0	0.015	0.000
		碱洗+除雾器+活	VOCs	2.674	0	20	0.000	0.535
污水处理站	DA008		NH <sub>3</sub>	0.0003	0	60	0.000	0.0002
		性炭吸附	$H_2S$	0.009	0	80	0.000	0.007

表 4.7-17 废气处理设施废水中污染物一览表

表 4.7-18 废气处理设施用水情况

排气筒	废气处理设施	用力	k量	废水排	放量	废水征	盾环量	损耗:	水量
JHF ( IFQ	及《处理及旭	m <sup>3</sup> /d	m <sup>3</sup> /a						
DA009	水喷淋	3	912	1.5	456	101	30342	1.5	456
DA010	水洗塔+碱洗(处理酸性废气)+酸 洗(处理碱性废气)	1.5	456	0.75	228	51	15171	0.75	228
DA007	水洗	0.25	76	0.125	38	8	2529	0.125	38
DA008	酸洗+碱洗	0.25	76	0.125	38	8	2529	0.125	38
	合计	5	1520	2.5	760	169	50570	2.5	760

# 4.7.13 危废库产污分析

危废仓库中存储废包装桶、废液等危险废物,废包装桶中残留液及未全封闭包装的

废液会挥发出少量废气,类比联仕公司一期、二期工程危废库的废气产生预测情况,危 废库无组织废气产生量为: VOCs 0.024t/a、NH<sub>3</sub> 0.00012t/a。

# 4.7.14 新建有机罐区产污分析

拟建工程新建有机罐区储罐的无组织排放废气主要是储罐的小呼吸和大呼吸。经计算,拟建工程新建有机罐区储罐的无组织排放废气汇总情况见下表。

小呼吸量 大呼吸量 工作损失 呼吸量 储槽 M P K D C 产生 呼吸排放 产生  $K_N$ Kc Η Fp kg/m³投入 (t/a)量 t/a 量 kg/a 量 t/a 量 废 LCD 级 90.1 1.3 1200 20 0.3 10 0.988 0.045 0.023 70.293 0.070 0.093 1 1 8 光阻剥离液 废 LCD 级 90.1 1200 20 1 1 8 0.3 10 1.3 0.988 0.045 0.023 70.293 0.070 0.093 光阻剥离液 LCD 级光 阻剥离液产 90.1 1200 20 1 0.3 10 1.3 0.988 0.045 0.023 70.293 0.070 0.093 品 LCD 级光 阻剥离液产 90.1 1200 1.3 0.988 0.045 0.023 70.293 0.070 0.093 20 1 1 8 0.3 10 品 工业级异丙 60.1 4400 100 0.45 1 3.5 0.3 10 1.3 0.628 0.050 0.007 17.642 0.018 0.025 醇 工业级异丙 60.1 4400 100 0.45 3.5 0.3 10 1.3 0.628 0.050 0.007 17.642 0.018 0.025 醇 工业级丙酮 24000 0.32 63.059 58.08 3.5 0.3 0.628 0.189 0.009 0.063 0.073 160 10 1.3 工业级醋酸 60.05 1520 200 0.28 2.05 0.3 10 1.3 0.406 0.011 0.001 2.149 0.002 0.003 纯化异丙醇 60.1 4400 100 0.45 3.5 0.3 10 1.3 0.628 0.050 0.007 17.642 0.018 0.025 纯化异丙醇 60.1 4400 100 0.45 3.5 0.3 10 1.3 0.628 0.050 0.007 17.642 0.018 0.025 24000 63.059 纯化丙酮 58.08 160 0.32 3.5 0.3 10 1.3 0.628 0.189 0.009 0.063 0.073 1 排废 lcd 光 90.1 1200 20 1 1 2.05 0.3 10 1.3 0.406 0.045 0.002 2.740 0.003 0.005 阻剥离液槽 LCD 混合 90.1 1200 20 2.6 0.3 10 1.3 0.496 0.045 0.002 5.052 0.005 0.007

表 4.7-19 拟建工程新建有机罐区储罐的无组织排放废气汇总表

# 4.7.15 职工生活产污分析

三期新增员工 20 人,年工作时间以 300 天,每天 24 小时工作制,员工均不在厂区住宿。

#### (1) 食堂油烟

本项目依托厂区在建的食堂,本项目建成后新增用餐人员每餐按 20 人计,按人均食用油消耗量 25g/d 计,食堂每日使用食用油量约为 0.5kg/d、150kg/a。油烟挥发率取 2.83%,则油烟产生量约为 0.014kg/d、4.245kg/a。

<sup>\*</sup>注: (废) LCD 级光阻剥离液 1 为混合物,此处取混合物中沸点最低的物质即丙二醇甲醚

<sup>\*\*</sup>注: (废) LCD 级光阻剥离液 2 为混合物,此处取混合物中沸点最低的物质即环己酮

本项目建成后总用餐人员每餐按 170 人计,按人均食用油消耗量 25g/d 计,食堂每日使用食用油量约为 4.25kg/d、1275kg/a。油烟挥发率取 2.83%,则油烟产生量约为 0.012kg/d、36.082 kg/a。

每个基准灶头排风量按 2000m³/h,食堂每天运行 4h,油烟产生浓度约为 1.5mg/m³。根据《饮食业油烟排放标准(试行)》(GB18483-2001)中的规定,配套的油烟净化设施最低去除效率 75%,则食堂油烟经油烟净化设施处理后排放量为 9.0205kg/a,油烟排放浓度为 1.85mg/m³,满足《饮食业油烟排放标准(试行)》(GB18483-2001)中的 2.0mg/m³标准要求。

### (2) 职工生活污水

根据水平衡计算,职工生活污水产生量为 480m³/a, 由化粪池处理后进入厂区污水处理站处理。

### (3) 食堂废水

食堂污水量为96 m³/a,经隔油池处理后进入厂区污水处理站处理。

## (4) 职工生活垃圾

生活垃圾按 0.5kg/人•d 计算,职工生活垃圾产生量 3t/a,委托环卫部门统一清运。

## 4.7.16 初期雨水

由于企业在生产过程中各产品生产线生产装置区及厂区储罐区因物料机泵轴封、管道、各类阀门在运行、装卸和检修过程中可能存在跑冒滴漏等现象,同时各生产装置和储罐也存在无组织排放。上述区域初期雨水会含有较高浓度污染物,因此,厂区初期雨水须收集后经厂区污水处理站处理后排入园区污水管网。

根据《化工建设项目环境保护工程设计标准》(GB/T 50483-2019),应考虑 20-30mm 厚度的雨量计算。考虑到本项目的特点,一般操作场所经常进行清扫,因此卫生条件相对比较好,初期污染雨水收集量取降水深度 20mm 计算。本项目建成后,新增污染区(生产车间、堆场、储罐区)总占地面积约 12939.08 m²,则初期雨水最大收集量为 258.78m³/次。在初期雨水池和雨水泵站前设置雨水分流系统,采用阀门控制,下雨时达到设计降水深度后即打开后期雨水排放阀门,同时关闭初期雨水排放阀门,确保初期雨水和后期雨水分开收集和分开排放。一期、二期工程在厂区设置 1400m³ 初期雨水池(兼事故心),本项目在新增地块北面新增 1 座 1100m³ 初期雨水池(兼事故池),新增 1 座 500m³ 事故池,能够满足本项目需要。初期雨水由初期雨水收集池泵入

污处理站调节池同其他废水一并由厂区污水处理站处理。

# 4.8 水平衡

项目用水包括生活用水、食堂用水、超纯水制备用水、地面冲洗用水、包装桶清洗用水、废气处理用水、实验室用水、循环冷却水、绿化用水。

## (1) 超纯水制备用水

项目生产过程中部分产品使用超纯水作为生产原料,并用超纯水对包装桶内壁进行清洗。根据表4.8-2,超纯水需求量为9462.8m³/a,超纯水制备产水率按70%计,则自来水需求量为13518.32m³/a,浓水排放量为1130.33m³/a,超纯水使用情况见4.8.2章节。

# (2) 生产线用水

各生产线用水情况详见各生产线物料平衡分析。

## (3) 地面清洗用水

项目新增生产车间地面(总建筑面积21200m²)定期进行清洗,参照《建筑给水排水设计标准》(GB 50015-2019),地面冲洗水用水定额为2~3L/m²•次,本次评价按照2 L/m²•次、预计每半个月清洗一次,则清洗用水量为1018m³/a;排放系数按用水量的80%计,则清洗废水排放量为814m³/a。

#### (4) 包装桶清洗用水

包装桶清洗用超纯水 387.16t/a, 桶外壁冲洗用制超纯水系统反洗水, 反洗水用量为 387.16t/a, 废水排放量为 697.24/a, 其余蒸发损耗。

#### (5) 装置清洗用水

醋酸纯化设备需清洗, 拟全部采用新鲜水进行设备清洗。

根据建设单位估算清洗水量约 3m³/a,装置清洗废水排放量为 3m³/a。

## (6) 废气处理设备用水

本项目新增设置 4 套废气净化装置,需定期补充水,均采用超纯水制备浓水,补充水量为循环水量 3%,废水产生量 760m³/a,蒸发损耗量为 760m³/a。

#### (7) 质检实验室用水

本项目依托在建工程实验室、化验室进行产品检验等,用水量约 300m³/a, 进入化验废液 2.5m³/a, 属于危险废物,废水排放量 297.5 m³/a。

#### (8) 循环冷却水

循环冷却水新鲜水量为 2520m³/a, 循环水量为 501480m³/a, 循环冷却水排污量为

504m³/a, 损耗 2016m³/a。

# (9) 生活用水

项目新增员工20人,员工生活用水定额按100L/人,天计,则新增员工生活用水量为 2m³/d (600m³/a),生活废水产生量按用水量的80%计算,则生活污水产生量为480m³/a。

#### (10) 食堂用水

厂区设有食堂,为员工提供餐食,由于实行三班倒,故废水核算按每天为每位员工提供1顿餐食计,每天新增用餐员工人数按20人计。据《建筑给水排水设计规范》(GB50015-2019),用水定额最高为20L/人•餐,则食堂新增用水为120m³/a(0.4m³/d),排放系数80%,则排放量为96m³/a。

## (11) 绿化用水

本项目绿化率为 12.3%,绿地面积为  $8200\text{m}^2$ 。根据《建筑给水排水设计规范》 (GB50015-2019),绿化用水量约为  $1\sim3\text{L}/(\text{m}^2\text{d})$  计算,本环评按  $2\text{L}/(\text{m}^2\text{d})$  计算,年浇水天数按 60 天计。

则绿化用水量为984m³/a,绿化用水全部下渗、蒸发或被植物吸收,不外排。

## (12) 道路浇洒用水

道路浇洒用水参考《建筑给水排水设计规范》(GB50015-2019)中小区道路、广场浇洒用水定额  $2\sim3L/(m^2d)$ ,本次评价按  $3L/(m^2d)$  计算,每天洒水一次,则道路浇洒用水为  $4m^3/d$ (1200  $m^3/a$ ),全部蒸发损失,不外排。

#### (13) 初期雨水

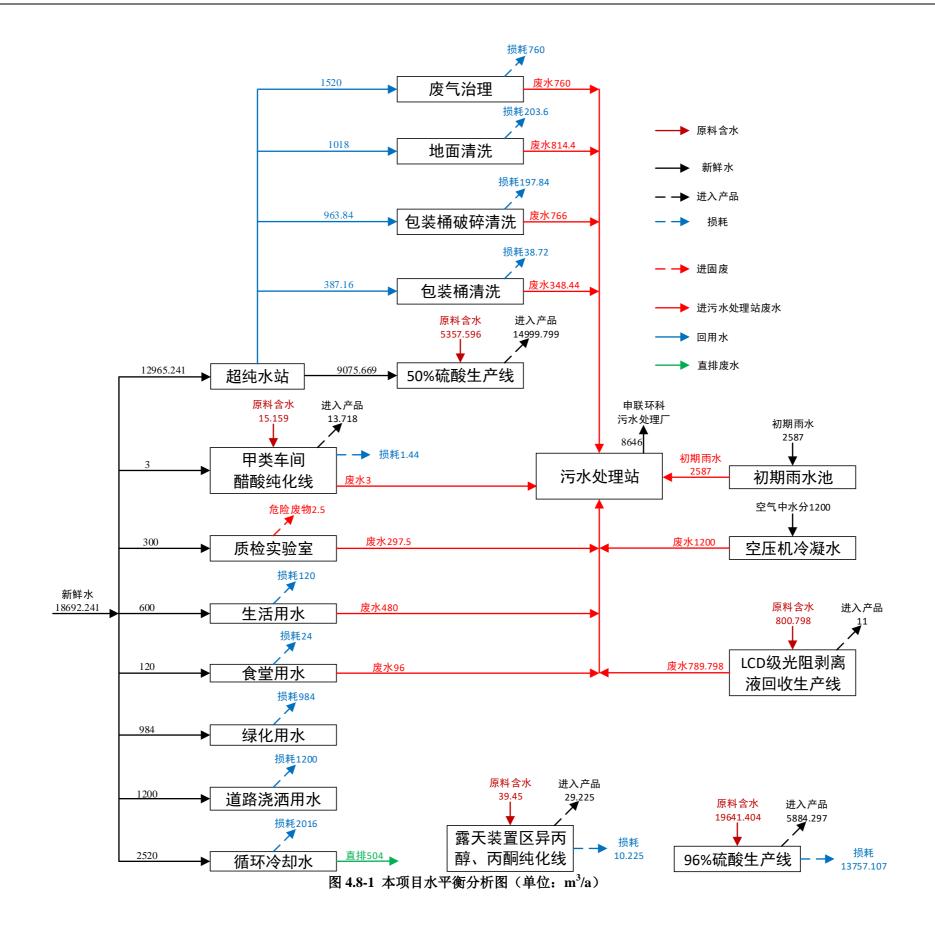
新增初期雨水最大收集量为 258.78m³/次, 年暴雨次数以 10 次计,则初期雨水年产生量为 2587m³/a。

#### (14) 空压站冷凝水

空压机运行过程中,空气中水蒸气会冷凝,冷凝水定期排放,排放量为1200m³/a。

# 表 4.8-1 本项目水平衡分析一览表

				ž.	输入和用水(r	$m^3/a$ )					<u> </u>	输出和排水(m	<sup>3</sup> /a)			
序号	用水工序	新鲜水	反应生成 水	超纯水	原料含水	循环水量	回用水及其他	总用水量	超纯水产 生量	进入产品	进入固废	损耗	废水	回用水	小计	排水去向
1	超纯水站	12965.241	0	0	0	0	0	12965.241	9075.669	0	0	0	0	3889.572	12965.241	1520m³/a回用于废气洗涤塔补水、1018m³/a回用于地面清洗、387.16m³/a回用于包装桶清洗、963.84m³/a回用于包装桶破碎清洗、
2	96%硫酸 生产线	0	0	0	19641.404	0	0	19641.404	0	5884.297	0	13757.107	0	0	19641.404	/
3	50%硫酸 生产线	0	566.534	9075.669	5357.596	0	0	5357.596	0	14999.799	0	0	0	0	14999.799	/
4	LCD级光 阻剥离液 回收液1	0	0	0	400.399	0	0	400.399	0	5.5	0	0	394.8991266	0	400.399	去污水处理站处理
5	LCD级光 阻剥离液 回收液2	0	0	0	400.399	0	0	400.399	0	5.5	0	0	394.8991266	0	400.399	去污水处理站处理
6	异丙醇纯 化线	0	0	0	15.15	0	0	15.15	0	9.075	0	6.075	0	0	15.15	/
7	丙酮纯化 线	0	0	0	24.3	0	0	24.3	0	20.15	0	4.15	0	0	24.3	/
8	醋酸纯化 线	3	0	0	21.375	0	0	24.375	0	22.344	0	2.031	3	0	24.375	去污水处理站处理
9	包装桶内 壁清洗	0	0	0	0.36	0	387.16	0	0	0	0	38.72	348.8	0	387.52	去污水处理站处理
10	包装桶破 碎清洗	0	0	0	0	0	963.84	0	0	0	0	197.84	766	0	963.84	去污水处理站处理
11	地面清洗 用水(三 期)		0	0	0	0	1018	0	0	0	0	203.6	814.4	0	0	去污水处理站处理
12	废气处理 设备用水 (新增)	0	0	0	0	50570	1520	0	0	0	0	760	760	0	1520	去污水处理站处理
13	质检实验 室用水	300	0	0	0	0	0	300	0	0	2.5	0	297.5	0	300	去污水处理站处理
14	循环冷却 水	2520	0	0	0	501480	0	2520	0	0	0	2016	504	0	2520	经总排口排放
15	生活用水	600	0	0	0	0	0	600	0	0	0	120	480	0	600	去污水处理站处理
16	食堂用水	120	0	0	0	0	0	120	0	0	0	24	96	0	120	去污水处理站处理
17	绿化用水	984	0	0	0	0	0	984	0	0	0	984	0	0	984	/
18	道路浇洒 用水	1200	0	0	0	0	0	1200	0	0	0	1200	0	0	1200	/
19	初期雨水	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	2587	0	2587	去污水处理站处理
20	空压机冷 凝水	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	1200	0	1200	去污水处理站处理
合		19245.32743	566.534	9075.669	25860.983	552050	3889	44552.86443	9075.669	20946.66538	2.5	19313.52263	8646.498253	3889.572429	60853.42743	/



# 4.9 污染物源强

# 4.9.1 废气

本项目有组织废气和无组织废气源强分别见表 4.9-1 和表 4.9-2。

表 4.9-1 本项目有组织废气产排情况一览表

			座层			污染	杂物产生情	シロ	污	杂物排放情	/딮	排放	(标准			排气筒	<b>育</b>			1
			废气 排放	排放	污染物		产生速			排放速			小小庄						去除效	
位置	污染源名称	编号	量	时间	名称	产生浓度	) 王丞 率	产生量	排放浓度	率	排放量	浓度	速率	污染防治措施	编号	高度	直径	温度	率	备注
			Nm <sup>3</sup> /h	h/a	11/10	$(mg/Nm^3)$	(kg/h)	(t/a)	$(mg/Nm^3)$	(kg/h)	(t/a)	$(mg/m^3)$	(kg/h)		7HI 7	(m)	(m)	(℃)	(%)	
		在建					(Kg/II)			(Kg/II)										
	熔硫废气	$G_{1-2}$	2000	8000	粉尘		2.490	19.890		0.025	0.199			碱液喷淋塔	DA004	40	1	35	99	二期工程污染源
-					SO <sub>2</sub>		19.210	153.710		5.764	46.113								70	
	制酸废气	在建	45800	8000	NOx		1.830	14.660		1.833	14.660			双氧水+电除雾	DA004	40	1	35	0	二期工程污染源
	, , , , , , ,	$G_{1-3}$			硫酸雾		1.950	15.600		0.195	1.560			_,,,,,					90	1
•	废硫酸制96%硫	-	1,0000	7200	$SO_2$		0.00003	0.0002		0.00001	0.0001		-	四层业, 由风景	D 4 00 4	40	1	25	70	★ 次 文C + 施 〉 二 沈 . 以 G
	酸工艺废气	$G_{2-1}$	16000	7200	硫酸雾		0.778	5.598		0.078	0.560			双氧水+电除雾	DA004	40	1	35	90	本次新增污染源
在建	废硫酸制50%硫																			
联合	酸工艺废气	C	6000	7200	7太 高公 電		0.211	1.522		0.021	0.152			双复业,由险需	DA004	40	1	35	90	大发车 摘 运 油 海
装置	(50%精制硫酸	$G_{2-5}$	6000	7200	硫酸雾		0.211	1.522		0.021	0.152			双氧水+电除雾	DA004	40	1	33	90	本次新增污染源
X	厂房)																			
	96%及50%硫酸	C																		
	分装废气(50%	$G_{2-}$ <sub>2</sub> + $G_{2-6}$	3000	900	硫酸雾		0.001	0.004		0.0001	0.0004			双氧水+电除雾	DA004	40	1	35	90	本次新增污染源
	精制硫酸厂房)	2102-6																		
	DA004小计				粉尘	37.9	2.763	19.890	0.4	0.028	0.199	30							99	
	(依托在建工程	/	72800	8000	$SO_2$	293.3	21.349	153.710	88.0	6.405	46.113	200			DA004	40	1	35	70	本次新增污染源
	排气筒)	,	72000		NOx	28.0	2.036	14.660	28.0	2.036	14.660	300			D11004	40	1	33	0	- UCAMI-ET 3 / CUM
					硫酸雾	43.4	3.156	22.724	4.3	0.316	2.272	5							90	
	废LCD级光阻剥	$G_{3-}$	6000	7200	VOCs		0.556	4.000		0.056	0.400	40	10.2	水喷淋+除雾器+	DA009	28	0.6	25	90	本次新增污染源
-	离液工艺废气	1+G <sub>3-5</sub>								******				二级活性炭吸附						1 0 001 1 1 3 210 001
	废LCD级光阻剥	_	,											水喷淋+除雾器+						L M and IV has No her
	离液回收工艺槽	$G_{3-3}$	/	7200	VOCs		0.087	0.625		0.009	0.063	40	10.2	二级活性炭吸附	DA009	28	0.6	25	90	本次新增污染源
-	罐呼吸气																			
	LCD级光阻剥离	$G_{3-}$	2500	100	HOG		0.001	0.000		0.0001	0.001	40	10.2	水喷淋+除雾器+	D 1 000	20	0.6	2.5	0.0	污染源位于新建甲类车间,
	液分装废气	$_{2}+G_{3-6}$	3500	100	VOCs		0.001	0.009		0.0001	0.001	40	10.2	二级活性炭吸附	DA009	28	0.6	25	90	废气送入露天装置区有机废
-	r CD /전 사 전 크리늄																			气处理系统处理
	LCD级光阻剥离	C	,	7200	VOCs		0.052	0.276		0.005	0.020	40	10.2	水喷淋+除雾器+	D 4 000	20	0.6	25	00	污染源位于新建有机罐区,
	液储罐大小呼吸气	$G_{5-1}$	/	7200	VOCS		0.052	0.376		0.005	0.038	40	10.2	二级活性炭吸附	DA009	28	0.6	25	90	废气送入露天装置区有机废 气处理系统处理
かじ 7キャ	异丙醇纯化工艺													→ me 沿,1公套 兜,						一、
新建	并内辟纯化工乙 废气	$G_{1-1}$	8000	7200	VOCs		4.204	30.270		0.420	3.027	40	10.2	水喷淋+除雾器+ 二级活性炭吸附	DA009	28	0.6	25	90	本次新增污染源
露天 装置	异丙醇纯化工艺																			
表 <u>自</u> 区	并内辟纯化工乙 槽罐呼吸气	$G_{1-3}$	/	7200	VOCs		0.113	0.813		0.011	0.081	40	10.2	水喷淋+除雾器+ 二级活性炭吸附	DA009	28	0.6	25	90	本次新增污染源
	7日叫生□丁7次 【														+				1	污染源位于新建甲类车间,
	异丙醇分装废气	$G_{1-2}$	3500	150	VOCs		0.002	0.014		0.00019	0.001	40	10.2	水喷淋+除雾器+	DA009	28	0.6	25	90	医气送入露天装置区有机废
	开内好刀衣放【	<b>U</b> <sub>1-2</sub>	3300	130	VOCS		0.002	0.014		0.00019	0.001	40	10.2	二级活性炭吸附	DAUU	26	0.0	2.5	90	一
-															+				1	污染源位于新建有机罐区,
	异丙醇储罐大小	$G_{5-2}$	,	7200	VOCs		0.014	0.099		0.001	0.010	40	10.2	水喷淋+除雾器+	DA009	28	0.6	25	90	万架源位丁利廷有机確区, 废气送入露天装置区有机废
	呼吸气	G <sub>5-2</sub>	,	7200	VOCS		0.014	0.077		0.001	0.010	40	10.2	二级活性炭吸附	DAOO	26	0.0	23	)0	气处理系统处理
	丙酮纯化工艺废			+										水喷淋+除雾器+	+		<del> </del>	<del> </del>	+	
	内酮纯化工乙版 气	$G_{1-6}$	3000	7200	丙酮		1.119	8.060		0.056	0.403	40	9.06	二级活性炭吸附	DA009	28	0.6	25	95	本次新增污染源
						+								水喷淋+除雾器+	+		<del>                                     </del>	<del>                                     </del>	+	
	罐呼吸气	$G_{1-8}$	/	7200	丙酮		0.299	2.153		0.015	0.108	40	9.06	二级活性炭吸附	DA009	28	0.6	25	95	本次新增污染源
<b> </b>	丙酮分装废气	G <sub>1-7</sub>	3500	50	丙酮		0.007	0.052		0.00036	0.003	40	9.06	水喷淋+除雾器+	DA009	28	0.6	25	95	污染源位于新建甲类车间,
	四門刀 衣灰 【	O <sub>1-7</sub>	3300	50	トカ 目品		0.007	0.032		0.00050	0.003	70	7.00	小ツ州市新新舶土	DAUUJ	20	0.0	23	75	1.1术你世」刚建于大十四,

			ı			1	r	1		1	1	r	1				1			1
														二级活性炭吸附						废气送入露天装置区有机废 气处理系统处理
•																				污染源位于新建有机罐区,
	丙酮储罐大小呼	C	,	7200	丙酮		0.020	0.142		0.001	0.007	40	9.06	水喷淋+除雾器+	D 4 000	20	0.6	25	0.5	
	吸气	$G_{5-3}$	/	7200	内侧		0.020	0.142		0.001	0.007	40	9.06	二级活性炭吸附	DA009	28	0.6	25	95	废气送入露天装置区有机废
																				气处理系统处理
	醋酸纯化工艺废													水喷淋+除雾器+						污染源位于新建甲类车间,
	有	$G_{1-11}$	3000	7200	VOCs		1.401	10.086		0.140	1.009	40	10.2	二级活性炭吸附	DA009	28	0.6	25	90	废气送入露天装置区有机废
	ď													一次旧压火火机						气处理系统处理
	醋酸纯化工艺槽													水喷淋+除雾器+						污染源位于新建甲类车间,
	罐呼吸气	$G_{1-13}$	/	7200	VOCs		0.028	0.204		0.003	0.020	40	10.2		DA009	28	0.6	25	90	废气送入露天装置区有机废
	確守吸气													二级活性炭吸附						气处理系统处理
•																				污染源位于新建甲类车间,
	醋酸分装废气	$G_{1-12}$	3500	50	VOCs		0.0001	0.001		0.00001	0.0001	40	10.2	水喷淋+除雾器+	DA009	28	0.6	25	90	废气送入露天装置区有机废
	,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,	1 12												二级活性炭吸附						气处理系统处理
•																				污染源位于新建有机罐区,
	醋酸储罐大小呼	$G_{5-4}$	/	7200	VOCs		0.0004	0.003		0.00004	0.0003	40	10.2	水喷淋+除雾器+	DA009	28	0.6	25	90	废气送入露天装置区有机废
	吸气	O <sub>5-4</sub>	,	7200	V 0 C 5		0.0004	0.003		0.00004	0.0003	40	10.2	二级活性炭吸附	Diloo	20	0.0	23		气处理系统处理
-	DA009小计			7200	VOCs	322.9	6.458	46.500	32.3	0.646	4.650	40	10.2	水喷淋+除雾器+					90	人是不见是在
	(新建排气筒)	/	20000	7200	 丙酮	72.3	1.445	10.407	3.6	0.072	0.520	40	9.06	二级活性炭吸附	DA009	28	0.6	25	95	新增污染源
	(別廷計(同)			2090	VOCs	22.4	0.022	0.047		0.002	0.005	40		—纵伯 [[ 次 ] ]						实.16.2元 沈.2匠
	+1n 14 17 15 15		1000						2.2			-	1.2						90	新增污染源
	有机洗桶废气	$G_{4-1}$	1000	20	甲苯	34.4	0.034	0.001	3.4	0.003	0.0001	10	0.5	水喷淋+除雾器+					90	新增污染源
				150	丙酮	22.2	0.022	0.003	1.1	0.001	0.0002	40	1.3	二级活性炭吸附					95	新增污染源
	吹塑废气	$G_{4-5}$	12767	7200	VOCs	21.4	0.273	1.965	2.1	0.027	0.196	60							90	新增污染源
	破碎废气	$G_{4-4}$	266	7200	粉尘	142.4	0.038	0.273	7.1	0.002	0.014	20		布袋除尘器					95	新增污染源
				400	HCl	8.9	0.009	0.004	0.2	0.0002	0.0001	20			DA010	15	0.6	25	98	新增污染源
	<b>松州社区成</b> 层	C	1000	800	NOx	5.8	0.006	0.005	4.1	0.004	0.003	100		— <i>577. Ts</i> t3/st-	DAUIU	13	0.0	23	30	新增污染源
	酸性洗桶废气	$G_{4-2}$	1000	850	HF	3.5	0.004	0.003	0.1	0.0001	0.0001	3		二级碱洗					98	新增污染源
				800	磷酸	3.1	0.003	0.002	0.1	0.0001	0.0001								96	新增污染源
•				750	NH <sub>3</sub>	4.3	0.004	0.003	0.1	0.0001	0.0001	10							98	新增污染源
新建	碱性洗桶废气	$G_{4-3}$	1000	400	NaOH	3.6	0.004	0.001	0.1	0.0001	0.0000			- 二级酸洗					98	新增污染源
制桶	9% 12.00 1111/2	04-3	1000	400	КОН	5.1	0.005	0.002	0.1	0.0001	0.0000								98	新增污染源
车间				400	VOCs	18.4	0.295	2.012	1.8	0.0001	0.0000	40	1.2						90	
					甲苯	2.1	0.293	0.001	0.2	0.003	0.0001	10	0.5	-					90	-
						1		ł	1	+										-
					丙酮	1.4	0.022	0.003	0.1	0.001	0.0002	40	1.3						95	-
					粉尘	2.4	0.038	0.273	0.1	0.002	0.014	20							95	-
	DA010小计		16033	7200	HCl	0.6	0.009	0.004	0.01	0.0002	0.0001	20		日上法公坛	DA010	15	0.6	25	98	实验 污 沈 酒
	(新建排气筒)		10055	/200	NOx	0.4	0.006	0.005	0.3	0.004	0.003	100		见上述分析	DAUIU	13	0.6	23	30	新增污染源
					HF	0.2	0.004	0.003	0.004	0.0001	0.0001	3							98	-
					磷酸	0.2	0.003	0.002	0.01	0.0001	0.0001			-					96	-
					NH <sub>3</sub>	0.3	0.004	0.003	0.01	0.0001	0.0001	10							98	-
					NaOH KOH	0.2	0.004	0.001	0.004	0.0001	0.00003								98 98	-
				1200			0.005		0.01	0.0001	0.00004								-	<b>左对</b> 流流
				1200	硫酸雾	1.0	0.026	0.031	0.1	0.003	0.003	5		4					90	在建污染源
				1200	NH <sub>3</sub>	0.02	0.001	0.001	0.002	0.0001	0.0001	10		4					90	在建污染源
				1200	HCl	0.2	0.005	0.006	0.02	0.001	0.001	20		4					90	在建污染源
	在建质检废气	在建	27000	1200	氟化物	0.2	0.004	0.005	0.1	0.001	0.001	3		水洗	DA007	28	0.3	25	90	在建污染源
		$G_{8-8}$		1200	NOx	1.9	0.052	0.062	1.0	0.026	0.031	100		74.03			0.5		0	在建污染源
				1200	VOCs	0.7	0.019	0.023	0.4	0.012	0.014	40	1.2						40	在建污染源
在建				1200	甲苯	0.01	0.0002	0.0003	0.01	0.0002	0.0003	10	0.5						0	在建污染源
实验				1200	丙酮	0.1	0.002	0.002	0.010	0.0003	0.0004	40							95	在建污染源
室				1200	硫酸雾		0.003	0.003		0.0003	0.0003	5							90	新增污染源
	新增质检废气	$G_6$		1200	VOCs		0.081	0.097		0.008	0.010	40	1.2	水洗 (依托在建)	DA007	28	0.3	25	90	新增污染源
		0		1200	 丙酮		0.013	0.016		0.001	0.001	40				-			95	新增污染源
				1200	NH3	0.03	0.001	0.001	0.004	0.0001	0.0001	10							90	
	DA007小计			1200	HCl	0.03	0.001	0.001	0.004	0.0001	0.0001	20		1					90	
	(依托在建工程	$G_6$	27000	1200	氟化物	0.1	0.004	0.005	0.04	0.001	0.001	3		水洗	DA007	28	0.3	25	90	
	排气筒)			1200	NOx	1.4	0.052	0.062	1.0	0.026	0.031	100		1					0	
			I	1200	1104	1.7	0.034	0.002	1.0	0.020	0.031	100		I	I		I	ı	U	

				1200	甲苯	0.01	0.0002	0.0003	0.01	0.0002	0.0003	10	0.5						0	
				1200	硫酸雾	0.8	0.029	0.034	0.1	0.003	0.003	5							90	
				1200	VOCs	2.7	0.100	0.120	0.7	0.020	0.023	40	1.2						40	
				1200	丙酮	0.4	0.015	0.018	0.04	0.001	0.001	40							95	
	在建污水处理站	在建		8000	VOCs		0.171	1.368		0.017	0.137	40	1.2	碱洗+除雾器+活					90	在建污染源
在建	佐建汚水处理站 废气	G8-	20000	8000	$NH_3$		0.065	0.522		0.026	0.209		4.9	性炭吸附	DA008	15	0.3	25	60	在建污染源
污水	/及 (	111		8000	$H_2S$		0.005	0.036		0.001	0.007		0.33	[王/火·汉刊]					80	在建污染源
处理 站	在建吹脱塔废气	在建 G8- 112	8000	7200	NH <sub>3</sub>		5.050	36.360		0.040	0.291		4.9	三级酸液喷淋+碱 洗+除雾器+活性 炭吸附	DA008	15	0.3	25	99.2	在建污染源
	食堂油烟	在建 G <sub>8-13</sub>	5000	1336	油烟		0.025	0.033		0.006	0.008	2		油烟净化器+专用 烟道排放					75	在建污染源
食堂	食堂油烟	$G_8$	2000	1336	油烟		0.027	0.036		0.007	0.009	2	1	油烟净化器+专用烟道排放(依托在建)			1	1	75	新增污染源
	食堂小计	$G_8$	7000	1336	油烟	7.4	0.052	0.069	1.8	0.013	0.017	2	-	油烟净化器+专用 烟道排放				1	75	

# 表 4.9-2 本项目无组织废气产排情况一览表

			排放		污染物产	生情况	污染物排	放情况		排放	<b></b>	数	
位置	产污环节	编号	时间 h/a	污染物 名称	产生速率 (kg/h)	产生量 (t/a)	排放速率 (kg/h)	排放量 (t/a)	污染防治措施	高度 m	长度 m	宽度 m	排放标准
硫酸装置区	96%硫酸生产装置	G <sub>2-3</sub>	7200	SO <sub>2</sub>	0.00001	0.00007	0.00001	0.00007	定期检修,更换老化部件,发现破损部位及时修 复,防止跑冒滴漏现象发生	12	55	40	$SO_2$ $0.5$ mg/m $^3$
硫酸装置区	96%硫酸生产装置	G <sub>2-3</sub>	7200	硫酸雾	0.092	0.664	0.092	0.664	定期检修,更换老化部件,发现破损部位及时修 复,防止跑冒滴漏现象发生	12	55	40	硫酸雾 0.3mg/m³
50%精制硫酸厂房	50%硫酸生产装置	G <sub>2-7</sub>	7200	硫酸雾	0.092	0.664	0.092	0.664	定期检修,更换老化部件,发现破损部位及时修 复,防止跑冒滴漏现象发生	10	76	20	硫酸雾 0.3mg/m³
50%精制硫酸厂房	硫酸分装	G <sub>2-2</sub>	900	硫酸雾	0.0001	0.0001	0.0001	0.0001	定期检修,更换老化部件,发现破损部位及时修 复,防止跑冒滴漏现象发生	10	76	20	硫酸雾 0.3mg/m³
新建露天装置区	废 LCD 光阻剥离液回收槽罐 呼吸气	G <sub>3-3</sub>	7200	VOCs	0.087	0.625	0.087	0.625	设置呼吸气控制措施,采用氮封技术	25	78	30	VOCs 6mg/m <sup>3</sup>
新建露天装置区	废 LCD 光阻剥离液回收工艺 废气	G <sub>3-4</sub>	7200	VOCs	0.001	0.004	0.001	0.004	定期检修,更换老化部件,发现破损部位及时修 复,防止跑冒滴漏现象发生	25	78	30	VOCs 6mg/m <sup>3</sup>
新建露天装置区	异丙醇纯化槽罐呼吸气	G <sub>1-3</sub>	7200	VOCs	0.113	0.813	0.113	0.813	设置呼吸气控制措施,采用氮封技术	25	78	30	VOCs 6mg/m <sup>3</sup>
新建露天装置区	异丙醇纯化工艺废气	G <sub>1-5</sub>	7200	VOCs	0.004	0.030	0.004	0.030	定期检修,更换老化部件,发现破损部位及时修 复,防止跑冒滴漏现象发生	25	78	30	VOCs 6mg/m <sup>3</sup>
新建露天装置区	丙酮纯化槽罐呼吸气	G <sub>1-8</sub>	7200	丙酮	0.299	2.153	0.299	2.153	设置呼吸气控制措施,采用氮封技术	25	78	30	丙酮 0.8mg/m³
新建露天装置区	丙酮纯化工艺废气	G <sub>1-10</sub>	7200	丙酮	0.001	0.008	0.001	0.008	定期检修,更换老化部件,发现破损部位及时修 复,防止跑冒滴漏现象发生	25	78	30	丙酮 0.8mg/m³
新建甲类车间	醋酸纯化槽罐呼吸气	G <sub>1-13</sub>	7200	VOCs	0.028	0.204	0.028	0.204	设置呼吸气控制措施,采用氮封技术	10	30	30	VOCs 6mg/m <sup>3</sup>
新建甲类车间	醋酸纯化工艺废气	G <sub>1-15</sub>	7200	VOCs	0.002	0.014	0.002	0.014	定期检修,更换老化部件,发现破损部位及时修 复,防止跑冒滴漏现象发生	10	30	30	VOCs 6mg/m <sup>3</sup>
新建甲类车间	剥离液、异丙醇、醋酸分装	$\begin{matrix} G_{5\text{-}2} + G_{1\text{-}} \\ {}_2 + G_{1\text{-}12} \end{matrix}$	250	VOCs	0.002	0.0005	0.002	0.0005	定期检修,更换老化部件,发现破损部位及时修 复,防止跑冒滴漏现象发生	10	30	30	VOCs 6mg/m <sup>3</sup>
新建甲类车间	丙酮分装	G <sub>1-7</sub>	50	丙酮	0.022	0.001	0.022	0.001	定期检修,更换老化部件,发现破损部位及时修 复,防止跑冒滴漏现象发生	10	30	30	丙酮 0.8mg/m³
新建制桶车间	破碎	G <sub>4-6</sub>	7200	颗粒物	0.002	0.014	0.002	0.014	定期检修,更换老化部件,发现破损部位及时修 复,防止跑冒滴漏现象发生	10	86	30	颗粒物 1mg/m³
新建制桶车间	吹塑	G <sub>4-7</sub>	7200	非甲烷总烃	0.014	0.103	0.014	0.103	定期检修,更换老化部件,发现破损部位及时修 复,防止跑冒滴漏现象发生	10	86	30	VOCs 6mg/m <sup>3</sup>

# 4 建设项目工程分析

新建硫酸罐区	大小呼吸气	G <sub>2-4</sub>	7200	硫酸雾	量极小,忽	恩略不计	量极小,忽	忽略不计	将硫酸储罐排气口通过气相平衡管接至硫酸烟气干 燥塔	5	73.8	23.2	硫酸雾 0.3mg/m³
新建有机罐区	大小呼吸气	$G_{5-1}+G_{5-1}$ $_2+G_{5-4}$	7200	VOCs	0.001	0.010	0.001	0.010	储罐罐体外覆保温材料、夏季采取喷淋降温措施减少罐内昼夜温差,设计罐内物料的日温差△TV≤	5	103	24	VOCs 6mg/m <sup>3</sup>
新建有机罐区	大小呼吸气	G <sub>5-3</sub>	7200	丙酮	0.0004	0.003	0.0004	0.003	10℃,减少静置损失废气。	5	103	24	丙酮 0.8mg/m <sup>3</sup>
				HC	0.030	0.216	0.030	0.216	运输时采用"国五"以上车辆以及机动车尾气检测。				
	   交通运输机动车尾气	$G_{9-1}$	7200	颗粒物	0.020	0.144	0.020	0.144	查棚的未用   国立   以上手辆以及机切车尾(检测     合格的车辆,加强交通管理,减少车辆怠速行驶,				
厂区		U <sub>9-1</sub>	7200	CO	0.075	0.540	0.075	0.540	古榴的牛衲,加强又通首连,减少牛衲总逐行获,				
				$NO_2$	0.170	1.224	0.170	1.224	加强软化				
	运输扬尘	$G_{9-2}$	7200	颗粒物	0.750	5.400	0.200	1.440	道路硬化、定期洒水降尘				
				VOCs	0.013	0.102	0.013	0.102					6mg/m <sup>3</sup>
污水处理站	污水处理 (在建)	$G_7$	8000	$NH_3$	0.007	0.058	0.007	0.058	池体加盖收集处理,其余无组织排放	4	55	10	0.3mg/m <sup>3</sup>
				$H_2S$	0.001	0.004	0.001	0.004					0.06mg/m <sup>3</sup>
	危废存储 (在建)		7200	VOCs	0.001	0.008	0.001	0.008	加强管理,废液密封包装存储,废包装桶加盖,废	Δ	21	6.6	6mg/m <sup>3</sup>
	/ / / / / / / / / / / / / / / / / / /		7200	$NH_3$	0.00001	0.00004	0.00001		物分类存放,避免废气的产生和滋出;危险废物入		21	0.0	0.3mg/m <sup>3</sup>
危废库	   危废存储(新增)		7200	VOCs	0.003	0.024	0.003	0.024	库后尽可能缩短贮存时间,建议在出入口设空气幕	4	21	6.6	6mg/m <sup>3</sup>
厄灰件	10/文门 阳 (柳)相 /	$G_{10}$	, 200	NH <sub>3</sub>	0.00003	0.0001	0.00003	0.0001	阻隔,运营期间除人员、车辆、设备、物料进出时	-r	21	0.0	0.3mg/m <sup>3</sup>
	   危废存储小计		7200	VOCs	0.004	0.032	0.004	0.032	以及通风口外,门窗及其他开口(孔)部位保持关	4	21	6.6	6mg/m <sup>3</sup>
	地次行帕小川		7200	$NH_3$	0.00004	0.0002	0.00004	0.0002	闭状态,防止室内空气外溢	4	21	6.6	$0.3$ mg/m $^{3}$

# 4.9.2 废水

# 4.9.2.1 废水污染物产生情况

项目废水源情况见下表。本项目废水主要为一般废水,生活污水经化粪池处理,食堂废水经隔油处理后进入厂区污水处理站,污水处理站出水进入荆州申联环境科技有限公司污水处理厂处理,最终排放至长江。综合污水处理站采用"调节池+中和池+两级AO+MBR"工艺。

# 表 4.9-3 本项目废水污染物产生情况一览表

AD ロ	<del>→</del> 41. NE	排水量	pН	C	CODer		SS		BOD <sub>5</sub>		氨氮		总氮		总磷	角	(化物	氯	化物	矿	肖酸盐氮	其他特	征污染物	<u>₩</u> . /\ 4 <u>1. <del>%</del></u>
编号	产生源	t/a	无量纲	mg/L	t/a	mg/L	t/a	mg/L	t/a	mg/L	t/a	mg/L	t/a	mg/L	t/a	mg/L	t/a	mg/L	t/a	mg/L	t/a	mg/L	t/a	一 废水分类
W <sub>5-2</sub>	循环水系统排 水	504	~7	80	0.040	50	0.025	20	0.010													石油类 5mg/L	0.003	经总排口 排放
W <sub>5-3</sub>	空压站冷凝水 排水	1200	~7	100	0.120	20	0.024	40	0.048	5	0.006											石油类 4mg/L	0.005	经总排口 排放
W <sub>3-1</sub>	LCD级光阻剥 离液回收液1	394.899	~7	500	0.197	150	0.059			46.6	0.018	191	0.075											一般废水
W <sub>3-2</sub>	LCD级光阻剥 离液回收液2	394.899	~7	500	0.197	150	0.059			46.6	0.018	191	0.075											一般废水
W <sub>3-3</sub>	醋酸生产装置 清洗水	3	2~9	1000	0.003	200	0.001	400	0.001	30	0.0001	45	0.0001	3	0.00001	10	0.00003	10	0.00003	10	0.00003			一般废水
W <sub>5-4</sub>	车间地面清洗 水	814.4	2~9	800	0.652	300	0.244	200	0.163	40	0.033	60	0.049	2	0.002			5	0.004	10	0.008			一般废水
W <sub>5-5</sub>	质检分析排水	297.5	2~9	150	0.045	50	0.015	50	0.015	30	0.009	50	0.015			5	0.001	10	0.003	10	0.003			一般废水
	其他回收桶桶 内清洗排水	159.24	2~9	300	0.048	100	0.016	80	0.013	30	0.005	40	0.006					10	0.002	7	0.001	总铜4	0.001	一般废水
W <sub>4-1</sub>	含有机化学品 回收桶桶内清 洗排水	135.92	~7	3350	0.455	50	0.007	1342	0.182	40	0.005											甲苯 32.3	0.004	高浓有机 废水
	含氟、磷化学 品回收桶桶内 清洗排水	53.64	<3	200	0.011	50	0.003	100	0.005	43	0.002	64	0.003	231	0.012	404	0.022			20.3	0.001			高浓氟、 磷废水
W <sub>4-2</sub>	破碎制桶清洗 废水	766	~7	420	0.322					21.2	0.016	32.5	0.025	1.2	0.001									一般废水
W <sub>5-6</sub>	水洗塔(露天 装置区废气处 理系统)	695	~7	8555	5.946	100	0.070	4200	2.919	20	0.014													高浓有机 废水
W <sub>5-7</sub>	水洗塔(制桶 车间有机洗桶 废气处理系 统)	25	>8	300	0.008	30	0.001	100	0.003	5	0.0001	8	0.0002											一般废水
W <sub>5-8</sub>	酸洗塔(制桶 车间碱性洗桶 废气处理系 统)	20	<2	100	0.002	30	0.001	30	0.001	558	0.011	700	0.014											含氨氮废水
W <sub>5-9</sub>	碱洗塔(制桶 车间酸性洗桶 废气处理系 统)	20	>10	350	0.007	30	0.001	120	0.002							263.47	0.005	1728.83	0.035					含氟废水
W <sub>5-</sub>	职工生活污水	480	~7	350	0.168	200	0.096	250	0.120	25	0.012	30	0.014	5	0.002									一般废水
W <sub>5-</sub>	食堂废水	96	~7	500	0.048	250	0.024	300	0.029	30	0.003	35	0.003	5	0.00048							动植物 油 100mg/L	0.010	一般废水
W <sub>5-</sub>	初期雨水	2587	~7	500	1.294	200	0.517	200	0.517	15	0.039	20	0.052	2	0.005									一般废水
	合计	8646.498		1105.8	9.562	134.4	1.162	465.9	4.028	22.2	0.192	38.5	0.333	2.7	0.023	3.3	0.028	5	0.043	1.5	0.013			

# 4.9.2.2 各类废水分类及处理方式

本项目各类废水分类及处理方式见表 4.9-4:

表 4.9-4 废水分类处理统计表

废水种类	废水源	处理方法
高浓氟、磷废水	W <sub>4-1</sub> +W <sub>5-9</sub>	化学沉淀+混凝沉淀
高浓有机废水	$W_{4-1}+W_{5-6}$	芬顿
高浓氨氮废水	$\mathbf{W}_{ extsf{5-8}}$	吹脱塔
一般废水	其他	综合污水处理站
进总排口废水	$W_{5-1}+W_{5-2}+W_{5-3}$	酸碱调节后,经总排口排放

# 4.9.2.3 各类废水预处理效果

各类废水预计处理效果见下表:

表 4.9-5 各类废水预计处理效果

						主要	污染物浓	K度(mg	/L)						
废水种类	废水量 m3/a	项目	COD	SS	BOD <sub>5</sub>	氨氮	总氮	氟化 物	TP	硝态 氮	氯化物	甲苯	总铜	石油 类	处理方法
		预处理前	240	44	105	31	47	366	168	14.7	470				
		预处理后	152.4	4.8	59.5	27.9	42.3	29.8	18.2	12	423				
高浓氟、磷 废水	73.64	预处理后污染 物量(t/a)	0.011	0.0004	0.004	0.002	0.003	0.002	0.001	0.001	0.031				化学沉淀+混 凝沉淀
		去除率	36.5%	89.1%	43.3%	10%	10%	91.9 %	89.2 %	18.4 %	10%				
		预处理前	7704	92	3732	23						5.2			
高浓有机废		预处理后	4622.4	30.7	1063.6	16.1						3.12			
水	830.92	预处理后污染 物量(t/a)	3.841	0.026	0.884	0.013						0.003			芬顿
		去除率	40%	66.6%	71.5%	30%						40%			
高浓氨氮废	20	预处理前	100	30	30	558	700								吹脱塔
水	20	预处理后	100	30	30	273	274								外观培

#### 4建设项目工程分析

		预处理后污染 物量(t/a)	0.002	0.0006	0.0006	0.005	0.005								
		去除率	0.0%	0.0%	0.0%	51.1 %	60.9 %								
一般废水	6017.938	产生浓度	494	171	143	25.4	52	0.25	1.75	2.06	1.49		0.12		综合污水处
/以/及/八	0017.938	产生量(t/a)	2.990	1.035	0.866	0.154	0.315	0.002	0.011	0.012	0.009		0.001		理站
		处理前	980.9	152.1	251.4	25.0	46.3	0.5	1.7	1.9	5.8	0.4	0.1		田井沙山田田
进综合污水	6942.498	处理后	98.1	33.2	75.4	19.5	22.5	0.45	1.6	1.5	5.8	0.19	0.09		调节池+中和
处理站废水	0942.498	排放量(t/a)	0.7	0.2	0.5	0.1	0.2	0.003	0.01	0.01	0.04	0.001	0.001		池+两级 AO+MBR
		去除率	90%	78%	70%	22%	51%	10%	6%	22%	0	50%	10%		AO+MBK
进总排口废	1704	排放浓度	93.9	28.7	34	3.5								4.1	
水 (三期)	1704	排放量(t/a)	0.16	0.049	0.058	0.006								0.007	
一期+二期工 程预计排放 量	180782.59	排放量(t/a)	13.394	11.342	3.328	2.116	2.345	0.253	0.12	0.481	202.622	0.012	0.022	0.181	
总排口(一		排放浓度	75.2	61.2	20.5	11.7	13.4	1.4	0.7	2.6	1069.9	0.07	0.12	1.0	
期+二期+三 期)	189429.088	排放量(t/a)	14.254	11.591	3.886	2.222	2.545	0.256	0.13	0.491	202.662	0.013	0.023	0.188	
总排口执行废水排放限值		100	100	150	20	40	6	2			0.1	0.5	6		
荆州申联环境科技有限公司污水处理厂出水浓 度		50	10	10	5	15		0.5							
联仕公司	废水污染物排入外	卜环境总量	9.471	1.894	1.894	0.947	2.841		0.095						

# 4.9.3 噪声

主要噪声源为泵、风机、空压机等设备运行噪声,各类噪声设备源强见下表。同时还有厂区内交通运输噪声,详见 4.7.10 章节分析。

数量 治理后 dB 治理前 dB 序号 位置 产噪设备 声源类型 治理措施 (台套) (A) (A) 硫酸装置区 泵类 18 室外声源 85~95 基础减振 75 1 2 冷却器 2 室内声源 70~85 基础减振、消声 65 50%精制硫酸厂房 3 75 泵 6 室内声源 85~95 基础减振 露天装置区 LCD 光 4 泵 27 室外声源 85~95 基础减振 75 阻剥离液线 露天装置区异丙醇 5 室外声源 85~95 基础减振 75 泵 11 线 露天装置区丙酮线 室外声源 85~95 基础减振 6 泵 6 75 厂房隔声、基础 7 新建甲类车间 泵 2 室内声源 85~95 75 减振 8 新建硫酸罐区 泵 3 室外声源 85~95 基础减振 75 9 新建有机罐区 泵 18 室外声源 85~95 基础减振 75 10 泵类 2 室内声源 85~95 基础减振 75 房隔声、基础 室内声源 75 11 空压机 1 80~95 公用工程间 减振 12 冷冻机 室内声源 85~95 基础减震、消声 75

表 4.9-6 本项目噪声源强一览表

# 4.9.4 固废

本项目产生的固体废物详见下表。

表 4.9-7 本项目固废产生情况一览表

序	编	固废	)l. — >-	~1. No. 171.14	形	) = D ()	危险	废物类		产生量	LL arm D. LL FIII. ) . D
号	号	名称	产生工序	种类/属性	态	主要成分	特性	别	废物代码	(t/a)	处理或处置方式
1	S1-1	废滤材	丙酮过滤	危险废物	固	滤材、杂 质、丙酮	T/In	HW49	900-041-49	0.015	委托有资质单位处置
2	S1-2	废滤材	醋酸过滤	危险废物	固	滤材、杂 质、醋酸	T/In	HW49	900-041-49	0.02	委托有资质单位处置
3	S2-1	废滤材	96%硫酸过滤	危险废物	固	滤材、杂 质、硫酸	T/In	HW49	900-041-49	2.216	委托有资质单位处置
4	S2-2	废滤材	50%硫酸过滤	危险废物	固	滤材、杂 质、硫酸	T/In	HW49	900-041-49	0.039	委托有资质单位处置
5	S3-1	蒸馏残 余物	LCD 剥离 液 1 蒸馏	危险废物	固	有机物、杂 质	Т	HW11	900-013-11	200	委托有资质单位处置
6	S3-2	废滤材	LCD 剥离 液 1 过滤	危险废物	固	滤材、杂 质、有机物	T/In	HW49	900-041-49	0.25	委托有资质单位处置
7	S3-3	蒸馏残 余物	LCD 剥离 液 2 蒸馏	危险废物	固	有机物、杂 质	Т	HW11	900-013-11	200	委托有资质单位处置
8	S3-4	废滤材	LCD 剥离	危险废物	固	滤材、杂	T/In	HW49	900-041-49	0.25	委托有资质单位处置

# 4 建设项目工程分析

			液 2 过滤			质、有机物					
9	S4-1	废边角 料	制桶	一般固废	固	PE		SW99		0.3	外售
10	S4-2	废品	制桶	一般固废	固	PE		SW99		0.1	返回破碎工段
11	S <sub>5-1</sub>	废滤芯	超纯水生 产	一般固废	固	滤芯、SS 等		SW99		0.02	由原供应厂家回收
12	S <sub>5-2</sub>	废活性 炭	超纯水生 产	一般固废	固	活性炭、SS 等		SW99		0.03	由原供应厂家回收
13	S <sub>5-4</sub>	废 RO 膜	超纯水生 产	一般固废	固	反渗透膜		SW99		0.003	由原供应厂家回收
14	S <sub>5-3</sub>	废离子 交换树 脂	超纯水生 产	一般固废	固	树脂、杂质 等		SW99		0.1	由原供应厂家回收
15	S <sub>5-4</sub>	废滤芯	空压过滤	一般固废	固	滤芯、灰尘		SW99		0.1	委托环卫部门统一清运
16	S <sub>5-5</sub>	废油泥	空压油水 分离	危险废物	固	废油	T/I	HW08	900-210-08	0.05	委托有资质单位处置
17	S <sub>5-6</sub>	废矿物 油	机械检修	危险废物	液	废矿物油	T/C	HW08	900-249-08	0.5	委托有资质单位处置
18	S <sub>5-7</sub>	车间清 洁废物	车间清洁	危险废物	固	废拖把、废 抹布及废劳 保用品	T/C	HW49	900-041-49	0.2	可豁免按危险废物管 理,混入生活垃圾一并 处理
19	S <sub>5-8</sub>	检验废 液	质检实验 室	危险废物	液	酸、碱、有 机化学品、 水等	T/C	HW49	900-047-49	1	委托有资质单位处置
20	S <sub>5-9</sub>	废试剂 瓶	质检实验 室	危险废物	固	试剂瓶、化 学试剂等	T	HW49	900-041-49	0.2	委托有资质单位处置
21	S <sub>5-10</sub>	废包装	原料包装	危险废物	固	废包装桶、 袋及沾染的 物料	Т	HW49	900-041-49	2.5	委托有资质单位处置
22	S <sub>5-11</sub>	混凝沉 淀池污 泥	高浓氟、 磷废水	一般固废	固	氟化钙、磷 酸钙等		SW07		8.426	外售建材厂综合利用
23	S <sub>5-12</sub>	芬顿污 泥	高浓有机 废水处理	待鉴定	固	铁泥	-	1	1	5.053	鉴定前按危险废物管理;待鉴定后,根据鉴定结果,若为危险废物则委托有资质单位处置;若为一般固废,委托相关单位处理
24	S <sub>5-13</sub>	生化污泥	综合废水 处理	待鉴定	固	生物质、有机物				6.9	鉴定前按危险废物管理;待鉴定后,根据鉴定结果,若为危险废物则委托有资质单位处置;若为一般固废,委托相关单位处理
25	S <sub>5-14</sub>	废活性 炭	车间生产 工艺有机 废气治理	危险废物	固	废活性炭、 有机物	Т	HW49	900-039-49	329.37	委托有资质单位处置
26	S <sub>5-15</sub>	废活性 炭	污水处理 站有机废 气治理	危险废物	固	废活性炭、 有机物	Т	HW49	900-039-49	0.684	委托有资质单位处置
27	S <sub>5-16</sub>	生活垃 圾	职工办公 生活	生活垃圾	固	纸、塑料等				3	委托环卫部门统一清运
		•		761.325							
台	计			其中危险		勿(含待鉴定	<b></b>			749.247	
					丹 <sup>「</sup>	中一般固废				12.078	

# 4.9.5 非正常工况主要污染源强分析

根据本工程特点,非正常工况主要发生在环保设施达不到设计规定指标时的超额排污及设备检修、开停车等情况下的排污。

# 4.9.5.1 项目废气非正常排放情况分析

非正常工况一般包括设备开停车、生产装置运行故障和废气治理设施发生故障,污染物处理效率下降的情况。

硫酸废气治理装置的非正常工况考虑废气治理装置发生故障,废气污染物未经处理, 处理效率降为0%的情况。

露天装置区有机废气治理装置的非正常工况考虑废气治理装置发生故障,废气污染物未经处理,处理效率降为0%的情况。

制桶车间废气治理装置的非正常工况考虑废气治理装置发生故障,废气污染物未经处理,处理效率降为0%的情况。

本项目废气非正常排放源强详见下表。

表 4.9-8 项目废气非正常排放情况一览表

		废气产生量	污染	非正常二	<b>Ľ况</b>	排气筒高
工况	污染源	仮一一王里 (m³/h)	物	排放浓度 (mg/m³)	排放量 (kg/h)	度(m)
			粉尘	37.9	2.763	
			SO <sub>2</sub>	293.3	21.349	
	硫酸装置(DA004)	72800	NOx	28.0	2.036	40
			硫酸 雾	43.4	3.156	
	露天装置区	20000	VOCs	322.9	6.458	28
	有机工艺废气处理系统(DA009)	20000	丙酮	72.3	1.445	28
			VOCs	18.4	0.295	
			甲苯	2.1	0.034	
		16033	丙酮	1.4	0.022	
			粉尘	2.4	0.038	15
	制桶车间 有机洗桶废气+酸性洗桶		HCl	0.6	0.009	
	废气+碱性洗桶废气+废桶破碎废气+ 吹塑废气(DA010)		NOx	0.4	0.006	
			HF	0.2	0.004	
废气治理设施非			磷酸	0.2	0.003	
正常工程(治理			NH <sub>3</sub>	0.3	0.004	
效率以0计)			NaOH	0.2	0.004	
			KOH	0.3	0.005	
			NH3	0.03	0.001	
			HCl	0.1	0.005	
			氟化 物	0.1	0.004	
	党孙宁氏孙成与(P▲007)	27000	NOx	1.4	0.052	
	实验室质检废气(DA007)	27000	甲苯	0.01	0.0002	28
			硫酸 雾	0.8	0.029	- -
			VOCs	2.7	0.100	
			丙酮	0.4	0.015	
			VOCs	6.1	0.171	15
	污水处理站废气(DA008)	28000	NH <sub>3</sub>	182.7	5.115	
			$H_2S$	0.2	0.005	

企业应加强污染防治设施的日常运行管理,确保废气经正常处理后达标排放。一旦 监测到非正常工况,应待装置故障排除并恢复正常运行后再行生产。

# 4.9.5.2 项目废水非正常排放情况分析

项目产生的废水进入到申联污水处理厂进行处理,若项目在生产过程发生事故排水 或申联污水处理厂不能正常运行时,项目废水收集进入事故池中,待排除事故后,废水 再分类进入到废水处理系统中进行处理。

若废水处理设施出现故障,大量废水直接进入园区污水管网,将对申联科技污水处理厂造成冲击,非正常排放废水排放情况见下表:

表 4.9-9 项目废水非正常排放情况一览表

种类		主要污染物浓度(mg/L)									
作大	COD	SS	$BOD_5$	氨氮	总氮	氟化物	TP	硝态氮			
废水	1380	180	580	28.5	47.9	4.1	3.3	1.9			

# 4.9.6 项目投产后污染物产生及排放情况汇总

项目投产后污染物产生及排放情况汇总见下表:

表 4.9-10 本项目污染物产生及排放情况汇总表

- 사수 미네	<b>子</b>	広与 (小) 具		主要污染	勿(t/a)		排放卡点
类别	主要污染源	废气(水)量	污染物名称	产生量	削减量	排放量	排放去向
	联合装置区 96%硫酸		粉尘	19.89	19.691	0.199	
	回收装置+新建 50%	72800 Nm <sup>3</sup> /h	$SO_2$	153.7102	107.59714	46.11306	一 制酸废气经双氧水法脱硫+电除雾+40m 高排气
	精制硫酸厂房废气 (在建+新建)		硫酸雾	22.724	20.4516	2.2724	筒(DA004)
	新建露天装置区工艺		VOCs	46.500	41.85	4.650	
	废气+新建甲类车间 工艺废气及分装废气 +有机罐区大小呼吸 气(三期)	20000Nm <sup>3</sup> /h	丙酮	10.407	9.887	0.520	水喷淋+除雾器+二级活性炭吸附+28m 高排气筒 (DA009)
			VOCs	2.012	1.811	0.201	
		16033Nm³/h	甲苯	0.001	0.0009	0.0001	
			丙酮	0.003	0.0028	0.0002	
			粉尘	0.273	0.259	0.014	
	新建制桶车间工艺废 气 (三期)		HCl	0.004	0.0039	0.0001	理,颗粒物经布袋除尘器处理,酸性废气经二
废气			NOx	0.005	0.002	0.003	级碱洗处理,碱性废气经二级酸洗处理,最终
	(		HF	0.003	0.0029	0.0001	通过一根 15m 高排气筒排放 (DA010)
			磷酸	0.002	0.0019	0.0001	通过 化ISIII同评(同评版(DAOIO)
			$NH_3$	0.003	0.0029	0.0001	
			NaOH	0.001	0.00097	0.00003	
			КОН	0.002	0.00196	0.00004	
			NH3	0.00076	0.00068	0.00008	
			HCl	0.00622	0.005598	0.000622	
			氟化物	0.00496	0.003472	0.001488	
	质检实验室废气	3240万 m³/a	NOx	0.0618	0.0309	0.0309	水洗+28m 高排气筒(DA007)
	(在建+新建)	3240 / J III / a	甲苯	0.00028	0.00003	0.00025	/八///L=20111 同刊· (同 (DA007)
		_	硫酸雾	0.034244	0.0308196	0.0034244	
			VOCs	0.119922	0.0964598	0.0234622	
			丙酮	0.018139	0.01692905	0.00120995	
	污水处理站废气	16800万 m³/a	VOCs	1.368	1.231	0.137	吹脱塔废气经三级酸液喷淋处理,再与污水处
	17小风柱相风(	16800 /J m <sup>-</sup> /a	$NH_3$	36.882	36.382	0.5	· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·

# 4 建设项目工程分析

	(在建)		H <sub>2</sub> S	0.036	0.029	0.007	理站废气一并经碱洗+除雾器+活性炭吸附+15m 高排气筒(DA008)		
			CO	0.54	0	0.54			
			$H_2S$	0.009	0	0.009			
			HC	0.216	0	0.216			
			$NH_3$	0.126	0	0.126			
	无组织废气		$NO_2$	1.224	0	1.224	工。加加州社		
	(三期)		$SO_2$	0.00007	0	0.00007	<b>一</b> 无组织排放		
			VOCs	1.994	0	1.994			
			丙酮	2.165	0	2.165			
			颗粒物	5.558	3.96	1.598			
			硫酸雾	1.328	0	1.328			
	废水 (三期)	9812.476m <sup>3</sup> /a	COD	9.629	8.893	0.736*	方次与 ** 陈 +		
			SS	1.256	0.653	0.603*	高浓氟、磷废水采用化学沉淀+混凝沉淀预处		
			$BOD_5$	4.042	3.84	0.202*	理,高浓有机废水采用芬顿法预处理,高浓氨		
废水			氨氮	0.199	0.082	0.117*	<b>一</b> 氮废水采用吹脱法预处理,上述废水与综合废		
,,,,,,,,			总氮	0.335	0.206	0.129*	水一起进入综合污水处理厂,经调节池+中和池		
			总磷	0.023	0.016	0.007*	+两级 AO+MBR 处理后进入荆州申联环境科技		
			氟化物	0.028	0.015	0.013*	有限公司污水处理厂处理,最终排放至长江		
			一般固废	9.078	9.078	0	综合利用或由环卫部门清运		
	11 11		危险废物	737.294	737.294	0	委托有资质单位处置		
固废	生产、生活		生活垃圾	3	3	0	委托环卫部门统一清运		
	(三期)		芬顿污泥、生化污 泥(待鉴定)	11.953	11.953	0	经鉴定后处置		
*注:此处	指联仕公司厂区废水总	排放口处的废水污染	<b>杂物三期工程新增排放</b>	里。					

## 4.9.7 改扩建前后"三本账"分析

-	项目	在建工程预计排放量 (t/a)	拟建工程 预计排放量 (t/a)	"以新带老"削减量 (t/a)	全厂预计排放量 (t/a)	排放增减量 (t/a)
	粉尘	0.309	0.213	0	0.522	+0.213
	$SO_2$	46.518	0.0001	0	46.5181	+0.0001
	NOx	17.788	0.003	0	17.791	+0.003
	VOCs	1.548	5.024	0	6.572	+5.024
废	$H_2SO_4$	2.172	2.276	0	4.448	+2.276
气	氟化物	0.287	0.002	0	0.289	+0.002
~	HCl	0.378	0.0007	0	0.3787	+0.0007
	$NH_3$	0.794	0.5	0	1.294	+0.5
	甲苯	0.0146	0.0003	0	0.0149	+0.0003
	丙酮	0.117	0.522	0	0.639	+0.522
	H <sub>2</sub> S	0.0112	0.007	0	0.0182	+0.007
废	废水量 万 m³/a	18.0782	0.8646	0	18.9428	+0.8646
水	COD*	9.039	0.433	0	9.472	+0.433
八	NH <sub>3</sub> - N*	0.904	0.044	0	0.948	0.044
*注:	此处指2	本项目废水通过申联科技	公司污水处理厂处	处理达标排入外环境的	总量。	

表 4.9-11 全厂"三本账"一览表

# 4.10 清洁生产分析

《中华人民共和国清洁生产促进法》中规定:新建、改建和扩建项目应当进行环境影响评价,对原料使用、资源消耗、资源综合利用以及污染物产生与处置等进行分析论证,优先采用资源利用率高以及污染物产生量少的清洁生产技术、工艺和设备。

清洁生产是以节能、降耗、减污为目标,以管理技术为手段,把良好的企业管理、 先进的生产设备和生产工艺、原材料及能源的充分利用再循环、综合的低排污生产措施 以及有效的尾端治理净化技术等综合起来的一种环保技术。实现清洁生产的主要途径有: ①正确规划产品方案及选择原料路线;②对资源充分综合利用;③改革生产工艺和设备; ④采用物料的循环使用系统;⑤加强生产管理等。

对于所有新建、扩建或改建项目,都要提高技术起点,采用能耗小、污染物产生量少的清洁生产工艺,严禁采用国家明令禁止的设备和工艺,从源头上控制污染。

由于目前我国还没有本项目所属行业清洁生产标准以考核本项目清洁生产水平,本次评价结合项目基本情况,从工艺设备先进性、生产工艺先进性、能源及原料、节能、综合利用等方面,对项目清洁生产水平进行分析评价。

#### 4.10.1 工艺设备

项目设备先进性主要体现在以下 3 个方面:

建设项目尽可能地选用定型设备或专业制造设备。定型设备均选用标准高质量产品,

非标设备应符合设备制造有关规定,以利于标准零件的选用、提高材料及配件的标准化程度。

- 1)冷凝系统:冷凝设备选择螺旋板式冷凝器、陶瓷冷凝器等,在产生高浓度有机废气的点位采用多级冷凝。
- 2)涉及重点监管的危险化工工艺和重点监管危险化学品的生产装置或储存设施配备自动控制系统,选用安全可靠的自动控制仪表、联锁保护系统,配备有毒有害、易燃易爆气体泄漏检测报警系统和火灾报警系统。在实现自动控制的基础上配置紧急停车系统。

# 3)物料输送

- ①输送可燃、有毒介质的物料泵选用无泄漏的磁力或屏蔽泵,以防可燃、有毒介质 泄漏与环境大气中。其它物料泵全部采用机械密封。
  - ②可燃、有毒介质的搅拌设备密封全部采用机械密封,以减少可燃、有毒介质泄露。
- ③为了防止易燃易燃、易爆及有毒物料回流在泵的出口、某些设备的入口等处均设置了止回阀:为了防止液体物料里面的固体杂质进入泵体在泵的入口处均设置了过滤器。
- ④工艺物料的反应和输送以及灌装过程均采用密闭操作,使易燃、易爆及有毒物料置于密闭的管道和设备中,防止有害介质泄漏,管道的设计与选型根据物料的物理及化学性质并符合《工业金属管道设计规范》(GB50316-2000)的要求。
- ⑤为防止可燃、有毒介质倒流进入公用设施,对直接接入可燃、有毒介质设备的公 用工程管路设置止回阀。

#### 4.10.2 工艺技术

- (1) 本项目均采用技术先进成熟工艺,设备占地面积小、效率高、能耗小;
- (2) 本项目混合及提纯都在密闭设备中进行,混合类产品生产在微压氮封环境中进行,液态物料输送采用氮气加压及无轴封化工泵,中间储罐冲氮气密封,利用氮气的惰性及气体体积较大的可压缩性减少物料进出过程储罐的大呼吸排放量,最大限度减少污染物排放量;
- (3) 产品分装淘汰落后手工计量灌装,采用自动计量灌装设备、空间相对密闭,灌装枪头附带废气收集管,集气率高,尽量减少废气的无组织排放量。
- (4) 优化车间布局,依照产品上下游的关系布置车间及生产区,遵循安全生产原则,将使用同相物料生产工段置于同一及邻近车间,将原料与成品储存区靠近相应产品生产

车间布置。

(5) 原料储罐呼吸孔以管道密闭输送至废气处理装置,以减少物料的无组织挥发量。 原料灌装时将罐内排放废气引入废气吸收装置处理。

# 4.10.3 能源及原料

本项目主要能源为新鲜水、电能,不涉及高污染燃料。

本项目主要生产原料为废硫酸、废 LCD 级光阻剥离液、废包装桶、工业级电子化学品等,并对上述物料进行回收综合利用、纯化,生产过程中不添加原料之外的其他危险化学品。

建设单位应严格物质入库管理,发现破损,立即更换包装及妥善处理泄漏物。仓库管理严格,采用先进先出制度,并每日检查,防止储存时间过长而造成容器泄漏。首先对材料进行试验,以决定其是否用于当前生产;将陈旧材料退还给供货商;及时隔离废物料;包装物品避免日晒雨淋;慎重考虑对新材料的需要;企业原辅材料都要经过严格的检验才能投入生产。

# 4.10.4 节能

在满足生产工艺条件下,本项目拟在节能方面采取如下措施:

- ①所选用的工艺设备为节能设备,主要动力设备引进耗能指标低的设备;
- ②加强节能管理工作。根据工厂能源使用情况,所有管线进口处均设置计量仪表,以提高管理水平;对于生产设备,定期进行维修,减少跑、冒、滴、漏发生,以保证工厂设备正常运转减少能源损失;
- ③为减少生产厂房运行能耗,在建筑上采用保温墙、保温屋顶,采用保温材料。冷媒、热媒的输送管道、需保温的设备均进行良好的保温,减少冷热能耗;
  - ④对需长期运行的水泵,选用节能型水泵,以节省运行费用;
- ⑤设能源管理和维修部门,将分别对生产及动力设备和管线按规程进行定期检查, 保证设备在最佳状态下运行:
- ⑥采取节水措施减少新鲜水的取用量:除设置了取水计量系统、定期检查、节约使用外,所有设备冷却水均循环使用。

# 4.10.5 综合利用

本项目主要生产原料为废硫酸、废 LCD 级光阻剥离液、废包装桶等,并对上述物

料进行回收综合利用,项目建设性质即为固体废物综合利用项目。

# 4.10.6 清洁生产水平结论

综上所述,项目清洁生产水平基本可以达到国内先进水平。

# 4.10.7 清洁生产建议

为了进一步提高清洁生产水平,提出如下:

- (1) 企业管理的制度化、规范化, 使企业按照现代化标准管理。
- (2) 用、排水要设有计量装置,提倡节约用水。
- (3) 各部门用电、用气要装设计量表进行计量,以促进节能工作开展。
- (4) 环境管理各项指标与个人经济利益挂钩,建立互相制约机制,调动职工的主动性和自觉性。
- (5)建立清洁生产奖励制度,对研究开发,推广应用清洁生产技术,提出有利于 清洁生产建议的人员视贡献大小给予一定的奖励。
- (6) 大力宣传清洁生产的意义,举办各种层次的清洁生产学习班、培训班,使全体员工转变观念,提高认识,积极支持、参与清洁生产。

# 5 环境现状调查与评价

# 5.1 自然环境现状

### 5.1.1 地理位置

荆州地处长江中游、湖北省中南部,位于沃野千里、美丽富饶的江汉平原腹地,素有"文化之邦、鱼米之乡"的美誉,是一座古老文化与现代文明交相辉映的滨江城市。地理位置为东经 111 °15'~114 °05',北纬 29 °26'~31 °37'。全市国土面积 1.41 万平方公里,总人口 658 万,下辖荆州区、沙市区、江陵县、松滋市、公安县、石首市、监利县、洪湖市 8 个县市区和国家级荆州经济技术开发区。荆州先后被确定为国家历史文化名城、中国优秀旅游城市、国家园林城市、全国双拥模范城市,是全国优质农副产品生产基地和精细化工基地、国家级承接转移示范区、全国老工业基地调整改造规划区、全国大遗址保护示范区、国家重要的公路交通枢纽和长江重要港口城市。

2011 年 7 月 11 日,经国务院批准,荆州经济开发区升级为国家级经济技术开发区,定名为荆州经济技术开发区。该区位于荆州市城区东端,西临沙市主城区、东接岑河农场及荆岳铁路规划线、北承荆州地方铁路货运站及豉湖渠、南至长江。下辖联合街办、沙市农场、长江盐卡港区等,辖区面积约 209km²,人口 18 万。

项目选址位于荆州经济开发区化工园区内,所在区域基础设施完善,交通便利。项目地理位置见附图。

#### 5.1.2 地形地貌

荆州市位于扬子准地台中部,属新华夏系第沉降带晚近期构造带,处于中国地势第三级阶梯的西部边缘,是江汉平原的主体。全市地势略呈西高东低,由低山丘陵向岗地、平原逐渐过渡。全市海拔 250 米以上的低山 493 平方公里,占国土总面积的 3.54%;海拔 40~250 米的丘陵岗地 2147.66 平方公里,占 15.27%;海拔 25~40 米的平原面积 11421.34 平方公里,占 81.19%。山丘分布于西部松滋市的庆贺寺、刘家场及西北部荆州区八岭山,地势最高点为松滋市的大岭山,海拔 815.1 米。岗地分布于荆州区的川店、马山、纪南和公安县的孟溪、郑公以及石首市的团山、高基庙一带。东部地势低洼,最低点在洪湖市新滩乡沙套湖,海拔仅 18 米。

# 5.1.3 气候气象

项目选址所在的荆州地区属于北亚热带内陆湿润季风气侯,夏热冬冷,四季分明,雨量充沛。据多年统计,历年平均气温 16.2℃,极端最高气温 38.600℃,极端最低-14.9℃。常年主导风向为北风,平均风速 2.3m/s,出现频率 17%,夏季主导风向为南风,出现频率为 20%;冬季主导风向为北风,出现频率为 20%;年静风频率为 18%,夏季静风频率为 19%,冬季静风频率 14%;年平均降雨量 1113.000mm,年最大降雨量 1500.000mm,小时最大降雨量 73.000mm,平均蒸发量 1312.100mm;年平均日照时数 1865.000h;年平均无霜期 256.700d,年均雾日数 38.200d;最大积雪厚度 300.000mm;年平均气压 1122.200mb;历年平均相对温度 80%,最冷月平均湿度 77%,最热月平均相对湿度 83%(7月)和 82%(8月)。

# 5.1.4 水系水文

荆州城区南有长江、北有长湖,是荆州市城区的两大过境水系。荆州市境内有豉湖 渠、西干渠等两条主要河渠,均无天然源头。

### (1) 长江水文

长江荆江中段南傍荆州市中心城区而过,上游来水由西入境,于沙市盐卡折向东南,形成曲率半径 7.100km 的弯道。根据多年水文统计资料,各年平均水位 34.020m,历史最高水位 45m;江面平均宽度 1950m,最大宽度 2880m,最小宽度 1035m;平均水深 10.5m,最深 42.2m;平均流速 1.480m/s,最大流速 4.330m/s;平均流量 14129m³/s,最大流量 71900m3/s,最小流量 2900m³/s;平均水温 17.830℃,最高 29.000℃,最低 3.700℃,平水期(4-6月,10-12月)平均水位 32.220m,平均流速 1.180m/s,平均流量 10200.000m³/s;丰水期(7-9月)平均水位 36.280m,平均流速 1.690m/s;平均流量 24210.000m³/s;枯水期(1-3月)平均水位 28.720m,平均流速 0.870m/s,平均流量 4130.000m³/s。

#### (2) 西干渠水文

西干渠是四湖(长湖、三湖、白露湖、荆州)防洪排涝工程的四大排水干渠之一。 西起沙市区雷家垱向东南在监利汪桥乡以东扬河口闸汇入总干渠,全长 91km。西干渠 沙市段止于砖桥,全长 15km,底宽 18m,边坡 1: 1.5,设计底高程 25.12~25.70m,常 年水位 26.98~26.78m;由于渠道上多处筑坝,已起不到防洪排涝作用,凡排入西干渠 的污水均在沙市豉湖路口进入豉湖渠。

#### (3) 豉湖渠(沙市段)水文

豉湖渠是四湖防洪排涝工程的主要排水支渠之一,建于 1960~1961 年。起于荆州市江津路、豉湖路交叉处,自西南向东北流至朱廓台,然后折向正东,经沙市区岑河、观音垱,在何家桥附近汇入总干渠,全长约 22km。

豉湖渠沙市段流经三板桥、同心、连心、宿驾等村,止于锣场东港湖,全长 10km, 是荆州城区的主要排水渠道。豉湖渠干流由长港渠、西干渠、少量红光路泵站溢流管排 出的城市污水组成。

#### 5.1.5 地质地震

项目选址区域大部分地区属第四条全新式统冲—洪积、湖积、冲积而成。1~1.25m 深一般为新近堆积土、填土、粉土、粉细砂、粉质粘土等,地耐力一般为80~120KN/m2 左右,2.5~8m 深入一般为淤泥质土,有时夹有粘土、老粘土,20m 以下为老粘土、粉质粘土、粉砂、细砂、中砂、粗砂、卵石层等,地耐力一般为120~650KN/m2,该地区地质条件较好。

根据国家地震强度区划图和湖北省抗震办文件, 地震基本烈度为6级。

#### 5.1.6 土壤情况

荆州市土壤由近代河流冲积物和新生代第四纪粘土沉积物形成,以水稻土、潮土、 黄棕壤为主体,土层深厚肥沃,适宜多种农作物生长发育。近年来,全市依法加强了土 地资源的综合开发与利用,制止乱占滥用耕地,确定了基本农田保护区,实现了耕地总量的动态平衡。

荆州市土地总面积折合 140.93 万 ha,属于典型的人多地少的地区。据第一次农业普查资料显示,全市已利用的农业用地为 72.77 万 ha,占土地面积的 51.6%,在已利用的农业用地中,耕地占 82.3%,人均 1.41 亩,养殖水面占 8.0%,林地占 8.1%,园地占 1.6%。全市土壤由近代河流冲积物和新生代第四纪粘土沉积物形成,以水稻土、潮土、黄棕壤为主体,土层深厚肥沃,适宜多种农作物生长发育。近年来,全市依法加强了土地资源的综合开发与利用,制止乱占滥用耕地,确定了基本农田保护区,实现了耕地总量的动态平衡。

荆州市土壤由近代河流冲积物和新生代第四纪粘土沉积物形成,以水稻土、潮土、黄棕壤为主体,土层深厚肥沃,适宜多种农作物生长发育。荆州市土地总面积折合140.93万 ha,属于典型的人多地少的地区。全市已利用的农业用地为72.77万 ha,占土

地面积的 51.6%, 在已利用的农业用地中, 耕地占 82.3%, 人均 1.41 亩, 养殖水面占 8.0%, 林地占 8.1%, 园地占 1.6%。

# 5.1.7 生物资源

荆州市国标三级以上优质稻占水稻总面积的 95.6%,优质杂交棉和双低油菜全面普及。各农作物面积分别为:水稻 600 万亩、小麦 82.9 万亩、油菜 383 万亩、柑橘 22 万亩、棉花 177 万亩、蔬菜 9.318 万亩、玉米 40 万亩、水果 47.295 万亩、黄豆 27.17 万亩。

评价范围内植被部分为农田植被,主要的农作物为油菜、小麦、玉米、花生和各种蔬菜等。

评价范围内的林地面积很小,基本上没有天然林,在田间地头及荒地等处有少量的 灌草丛分布。通过实地调查,评价范围内主要为农田植被。

评价区域内灌草丛主要有白茅灌草丛、野艾蒿灌草丛和狗牙草灌草丛。白茅灌草丛 在评价范围内分布较广,主要分布在沟渠、塘堰等近水附近。该灌草丛呈片状分布,高 度范围为 0.40~0.80m,由白茅组成单优势群落,其伴生植物有狗尾草、野胡萝卜、艾 蒿等;野艾蒿灌草丛和狗牙草灌草丛是评价范围内分布面积最广的覆地草本植被之一。 呈片状或带状分布,平均高度范围为 0.10~0.25m,由野艾蒿、狗牙根组成优势群落, 其伴生植物有蒲公英、黄花蒿、荩草等。

评价范围内通过现场调查,未发现国家重点保护植物,没有古树名木。

根据走访当地居民,项目周边区域野生兽类数量已经很少,只有适应农田生存的动物,刺猬、黄鼠狼、野兔、野猫、蝙蝠、老鼠、田鼠,全区均有分布。爬行类主要有蛇、龟、鳖、壁虎、青蛙、蟾蜍等。其中蛇类较多,常见有银环蛇、蝮蛇、乌梢蛇、竹叶青、水蛇等。沿线鸟类主要有野鸡、斑鸠、鸬鹚、秧鸡、燕、白鹤等。

#### 5.1.8 矿产资源

荆州市已发现矿产 35 种,其中探明有一定工业储量的 13 种,已开采利用的 20 种。主要能源矿种有石油、煤炭; 化学矿产有岩盐、囱水、芒硝、硫铁矿、重晶石; 建材矿种有大理石、花岗石、石灰石、粘土、河道砂、卵石; 冶金辅助材料有白云岩、优质硅石、耐火粘土; 新型矿种有膨润土。此外还有砂金、脉金。

# 5.2 区域环境质量现状调查与评价

# 5.2.1 环境空气质量现状

### 5.2.1.1 区域环境空气质量现状

区域环境空气质量现状数据来源于荆州市环境质量公报。

# 5.2.1.1.1 区域环境质量变化趋势

根据《2016~2020 年荆州市环境质量状况公报》整理出荆州市经济技术开发区及荆州市主城区近五年环境空气质量变化趋势如下列表。

序号		指标	单位	年度					二级
775		指怀		2016年	2017年	2018年	2019年	2020年	标准
1	$PM_{10}$	年平均浓度	μg/m <sup>3</sup>	95	93	88	77	63	70
2	PM <sub>2.5</sub>	年平均浓度	$\mu g/m^3$	62	57	52	49	38	35
3	$SO_2$	年平均浓度	$\mu g/m^3$	22	13	12	9	8	60
4	$NO_2$	年平均浓度	$\mu g/m^3$	25	28	30	32	25	40
5	СО	24h平均第95百 分位浓度值	mg/m <sup>3</sup>	1.5	1.6	1.7	1.4	1.2	4
6	$O_3$	最大8h滑动平均 第90百分位浓度 盾	μg/m <sup>3</sup>	146	129	147	161	140	160

表 5.2-1 荆州经济技术开发区(评价区域)近五年环境空气质量变化趋势分析表

表 5.2-2 荆州市主城区近五年环境空气质量变化趋势分析表

序号	16.4二		单位	年度					二级
分写		指标 单位 -		2016年	2017年	2018年	2019年	2020年	标准
1	PM <sub>10</sub>	年平均浓度	μg/m <sup>3</sup>	100	92	86	83	64	70
2	PM <sub>2.5</sub>	年平均浓度	μg/m <sup>3</sup>	60	56	49	46	37	35
3	SO <sub>2</sub>	年平均浓度	μg/m <sup>3</sup>	23	18	15	9	7	60
4	NO <sub>2</sub>	年平均浓度	μg/m <sup>3</sup>	34	36	34	32	26	40
5	СО	24h平均第95百 分位浓度值	mg/m <sup>3</sup>	1.8	1.7	1.8	1.5	1.3	4
6	$O_3$	最大8h滑动平均 第90百分位浓度 值	μg/m <sup>3</sup>	156	140	157	158	137	160

由上表可知,2016年~2020年荆州市经济技术开发区及荆州市主城区 6 项基本评价 因子可吸入颗粒物、细颗粒物、二氧化硫、二氧化氮年均浓度整体呈下降趋势,一氧化碳、臭氧浓度在2018年、2019年达到峰值后,2020年有所下降。

由上述资料判断,**2020 年荆州市经济技术开发区及荆州市主城区均为不达标区**,主要超标因子为 PM<sub>2.5</sub>,超标原因是城市基建、扬尘等因素综合导致。

### 5.2.1.1.2 荆州市环境空气质量达标方案

针对评价区基准年环境空气质量现状超标的问题,荆州市人民政府发布实施了《荆州市大气污染防治十三五行动计划》,荆州市环委会发布实施了《荆州城市环境空气质量达标规划》(2013-2022 年)》(荆环发[2015]2 号)、《荆州市 2018 年大气污染防治工作方案的通知》(荆环委发[2018]3 号),荆州市污染防治攻坚指挥部印发了《荆州市污染防治攻坚三年行动方案》(荆污防攻指[2018]1 号)提出一系列大气污染防控措施和重污染天气应对方案。

具体措施包括开展燃煤锅炉整治和清洁化改造工程、实施煤炭消费总量控制和清洁能源替代工程、开展工业企业达标排攻坚行动、实施落后产能退出和工业项目入园工程、实施"散乱污"行业企业整治工程,实施重点行业挥发性有机物综合治理、油气回收、汽修行业综合整治、餐厨油烟治理、秸秆禁烧和综合利用工程,开展机动车、船污染防治攻坚行动、开展扬尘治理攻坚行动等大气污染整治方案。通过采取上述行动方案,到2020年底,全市二氧化硫、氮氧化物和挥发性有机物排放量分别较2015年下降22%、25%、15%,PM<sub>2.5</sub>年均浓度低于53毫克/立方米,环境空气质量优良天数比例达到80%以上。荆州市主城区PM<sub>10</sub>~PM<sub>2.5</sub>已呈逐年下降趋势,预计到2022年,荆州市环境空气质量可以达到达标规划提出的全市细颗粒物(PM<sub>2.5</sub>)年均浓度控制在35μg/m³,可吸入颗粒物(PM<sub>10</sub>)年均浓度控制在70μg/m³的目标。

# 5.2.1.2 评价范围内环境空气质量调查

联任(湖北)新材料有限公司年产 49.2 万吨高纯度电子化学品纯化及分装项目于 2021年4月委托湖北跃华检测有限公司对特征因子 TVOC、硫酸雾、甲苯进行了监测。 引用能特科技有限公司年产 240吨 R 系列医药中间体搬改项目于 2019年6月委托湖北 跃华检测有限公司对特征因子丙酮的监测,引用荆州三才堂化工科技有限公司荆州三才堂精细化工产品搬迁改造升级项目于 2019年5月委托湖北跃华检测有限公司对 SO<sub>2</sub>、NO<sub>2</sub>、PM<sub>10</sub>、HCl、NH<sub>3</sub>、TVOC、氟化物的监测,引用雷迪森化学(荆州)有限公司年产1万吨乳液及600吨丙二酸生产项目于2020年5月委托武汉净澜检测有限公司对SO<sub>2</sub>、NO<sub>2</sub>、PM<sub>10</sub>、TVOC、NH<sub>3</sub>、H<sub>2</sub>S 监测,本项目大气环境影响评价范围为边长5km的矩形,上述引用的检测点位均在本次评价范围,数据在3年以内,因此引用数据有效合理。

# 5 环境现状调查与评价

# 表 5.2-3 项目所在区域范围内环境空气质量监测点位分布情况一览表

监测点位	点位名称	监测因子	监测时间	与本项目相对位置关系	数据来源	检测单位及报告编号	
G1	联仕建设地厂址	日均值:硫酸 8小时值:TVOC 小时值:硫酸、甲苯	2021年4月13~19日	厂区内	本项目现状补充监测	湖北跃华检测有限公司 跃华(监)字 20210866	
G2	能特公司			与本项目东厂界距离 600m	能特科技有限公司年产 900		
G3	能特公司下风向 1000m 北港还迁 小区	小时值: 丙酮	2019年6月13 日~19日	本项目东南 1500m	吨高级医药中间体搬改项目 环评监测	湖北跃华检测有限公司 跃华(监)字 20191199	
G4	荆州三才堂公司 位于农技路西侧 厂区北侧	小时值: SO <sub>2</sub> 、NO <sub>2</sub> 、H <sub>2</sub> S、NH <sub>3</sub> 、氟化物、HCl、TVOC日均值: SO <sub>2</sub> 、NO <sub>2</sub> 、氟化物、PM <sub>10</sub>	2019年5月23日~29日	本项目西南 1900m	荆州三才堂化工科技有限公司荆州三才堂精细化工产品搬迁改造升级项目	湖北跃华检测有限公司 跃华(监)字 20190316	
G5	雷迪森厂址	雷迪森厂址       日均值: SO <sub>2</sub> 、NO <sub>2</sub> 、PM <sub>10</sub> 8 小时值: TVOC 小时值: SO <sub>2</sub> 、NO <sub>2</sub> 、NH <sub>3</sub> 、 H <sub>2</sub> S       2020 年 5 月 30 日 ~6 月 5 日		本项目南侧 2400m	雷迪森化学(荆州)有限公司年产 1 万吨乳液及 600 吨丙二酸生产项目环评监测	武汉净澜检测有限公司 武净(监)字 20200711	

#### 5.2.1.2.1 环境空气现状补充监测

#### (1) 监测点位

监测点位及监测因子详见下表:

表 5.2-4 监测点位及与本项目的位置关系一览表

点位名称	监测因子	功能设置	相对厂界方位与距离
1#联仕建设 地厂址	日均值: 硫酸 8小时值: TVOC 小时值: 硫酸、甲苯	厂区内	-

# (2) 采样、监测分析方法和监测频次

监测因子及采样、分析方法见下表。

表 5.2-5 环境空气质量监测因子及其分析方法

监测因子	分析方法	检出限
硫酸	离子色谱法(HJ 799-2016)	0.030μg/m <sup>3</sup>
总挥发性有机物	气相色谱法(GB/T 18883-200(附录C)2)	0.5μg/m <sup>3</sup>
甲苯	气相色谱法(HJ 584-2010)	0.0015mg/ m <sup>3</sup>

监测时间为 2021 年 4 月 13 日~4 月 19 日,连续监测 7 天。其中小时值每天监测 4 次 (2:00、8:00、14:00、20:00),日均值每天一次。监测期间同步观测风向、风速、气温、气压、总云量、低云量等常规气象要素。

# (4) 评价方法

采用最大浓度之占相应标准浓度限值的百分比法进行大气环境质量评价。

#### Pi=Ci/C0i

#### (5) 环境空气质量现状结果与评价

评价区环境空气质量现状监测统计及评价结果见下表。

表 5.2-6 环境空气质量现状监测统计及评价结果

点		日均值			小时值		
位	监测项目	浓度范围μg/m <sup>3</sup>	标准限值µg/m³	最大浓度占标率(%)	浓度范围	标准限值	最大浓度占标率(%)
	硫酸	23.6~28.2	100	28.2	17~42.5	300	14.02
1#	TVOC	82.1~121	600	20.2			
	甲苯				ND (0.0015)	200	0

由上表评价结果表明,评价区内各监测点位硫酸雾、TVOC、甲苯均满足《环境影响评价技术导则——大气环境》(HJ2.2-2018)表 D.1 的要求。

#### 5.2.1.2.2 引用能特监测数据

湖北跃华检测有限公司于 2019 年 6 月 13 日~19 日在能特科技有限公司年产 900 吨

高级医药中间体搬改项目建设区域布设了2个监测点,本次评价引用丙酮因子。

# (1) 监测布点

能特监测点位与本项目相对位置见下表。

表 5.2-7 能特监测点位与本项目位置关系

序号	点位名称	点位与本项目相对位置
1#	能特公司	与本项目东厂界距离 600m
2#	能特公司下风向 1000m	本项目东南 1500m

# (2) 监测时间及频率

丙酮小时值,1天4次,连续监测7天。

(3) 环境空气监测结果及分析

环境空气质量监测统计分析结果列于下表。

表 5.2-8 引用能特环境空气现状监测结果

			丙酮	
点位	采样日期	监测值 μg/m <sup>3</sup>	标准限值 μg/m <sup>3</sup>	最大浓度占标率 (%)
	06.13	ND	800	0
	06.14	ND	800	0
	06.15	ND	800	0
1#能特公司	06.16	ND	800	0
	06.17	ND	800	0
	06.18	ND	800	0
	06.19	ND	800	0
	06.13	ND	800	0
	06.14	ND	800	0
	06.15	ND	800	0
2#能特公司下风 向 1000m	06.16	ND	800	0
FJ 1000III	06.17	ND	800	0
	06.18	ND	800	0
	06.19	ND	800	0

对照 HJ 2.2-2018 附录 D 相应限值,项目选址区域环境空气中丙酮背景浓度达标。

### 5.2.1.2.3 引用三才堂监测数据

本项目 SO<sub>2</sub>、NO<sub>2</sub>、HCl、NH<sub>3</sub>、H<sub>2</sub>S、TVOC、氟化物引用荆州三才堂化工科技有限公司荆州三才堂精细化工产品搬迁改造升级项目委托湖北跃华检测有限公司的监测。三才堂位于本项目西南 1900 米处,检测点位在本次评价范围内;监测时间为 2019 年 5月 23日~29日,在 3 年以内,因此引用数据合理,具体情况如下:

# (1) 监测点位

三才堂监测点位与本项目相对位置见下表。

表 5.2-9 三才堂监测点位与本项目位置关系

序号	点位名称	点位与本项目相对位置
1#	荆州三才堂公司位于农技路西侧厂 区北侧	本项目西南 1900m

# (2) 监测因子与监测方法

引用监测因子的分析方法详见下表。

表 5.2-10 环境空气质量监测分析方法及方法来源

监测项目	测定方法	方法来源
二氧化硫	甲醛吸收-副玫瑰苯胺分光光度法	НЈ482-2009
二氧化氮	盐酸奈乙二胺分光光度法	НЈ482-2009
氯化氢	离子色谱法	НЈ 799-2016
氨	纳氏试剂分光光度法	GB/T14668-1993
硫化氢	亚甲基蓝分光光度法	GB/T14678-1993
氟化物	离子电极法	НЈ 955-2018
总挥发性有机物	气相色谱法	HJ/T 167-2004 附录 K

# (3) 监测结果及分析

环境空气质量各污染物监测统计结果及评价结果列入下表。

表 5.2-11 引用三才堂环境空气质量监测数据统计及评价结果一览表

点位	项目	污染物	浓度范围	标准值	超标率%	最大浓度占标 率%
		$SO_2$	$8-28\mu g/m^3$	$500 \mu g/m^3$	0	5.6
		$NO_2$	$10-52 \mu g/m^3$	$200 \mu g/m^3$	0	26
		H <sub>2</sub> S	$2-6\mu g/m^3$	$10\mu g/m^3$	0	60
	小时平 均值	NH <sub>3</sub>	25-63µg/m <sup>3</sup>	200μg/m <sup>3</sup>	0	31.5
		氟化物	1.2~9.2μg/m³	$20\mu g/m^3$	0	46
1#		HCl	4.41-13.8μg/m <sup>3</sup>	50μg/m <sup>3</sup>	0	27.6
		总挥发性有机物	179-291μg/m <sup>3</sup>	1200μg/m <sup>3</sup>	0	24.25
		$SO_2$	$8-23\mu g/m^3$	150μg/m <sup>3</sup>	0	15.3
	24 小时	$NO_2$	$14-47 \mu g/m^3$	80μg/m <sup>3</sup>	0	58.8
	平均值	氟化物	1.6-6.34μg/m³	7μg/m³	0	90.6
		PM <sub>10</sub>	76-157μg/m <sup>3</sup>	150μg/m <sup>3</sup>	14.3	104.67

注: 总挥发性有机物小时值标准限值采用 8 小时均值 600μg/m³折算。

根据上表可知,对照标准值分析,各监测点位中各监测因子(除 PM<sub>10</sub> 外)的 1 小时平均浓度及日均浓度均未出现超标,说明项目选址区域空气环境质量现状较好。

#### 5.2.1.2.4 引用雷迪森监测数据

本项目  $SO_2$ 、 $NO_2$ 、 $PM_{10}$ 、 $NH_3$ 、 $H_2S$ 、TVOC 引用雷迪森化学(荆州)有限公司年产 1 万吨乳液及 600 吨丙二酸生产项目委托武汉净澜检测有限公司的监测,雷迪森位于本项目南侧 2400 米处,检测点位在本次评价范围内;监测时间为 2020 年 5 月 30 日~6 月 5 日,在 3 年以内,因此引用数据合理,具体情况如下:

#### (1) 监测点位

雷迪森环境空气监测点位与本项目相对位置见下表。

表 5.2-12 雷迪森监测点位与本项目位置关系

序号	点位名称	点位与本项目相对位置
1#	雷迪森厂址	本项目南侧 2400m

# (2) 监测因子与监测方法

监测因子及分析方法详见下表。

表 5.2-13 环境空气质量监测分析方法及方法来源

监测项目	监测方法及依据	分析仪器设备型号、编号	检出限 (μg/m³)
二氧化硫	甲醛吸收-副玫瑰苯胺 分光光度法 HJ 482-2009)	721 可见分光光度计 JLJC-JC-012-02)	7 (小时) 4 (日均)
二氧化氮	盐酸萘乙二胺分光光度 法(HJ479-2009)	721 分光光光度计 JLJC-JC-012-02)	5 (小时) 3 (日均)
$PM_{10}$	重量法(HJ618-2011	岛津电子天平	10
氨	纳氏试剂分光光度法 (HJ 533-2009)	721 可见分光光度计 (JLJC-JC-012-03)	$0.01  \text{mg/m}^3$
硫化氢	亚甲蓝分光光度法 GB 11742-1989)	721 可见分光光度计 (JLJC-JC-012-03)	$0.005 \text{mg/m}^3$
总挥发性有机物	热解吸-气相色谱法 (HJ/T 167-2004)	979011 气相色谱仪 (JLJC-JC-005-01)	$0.0005 \mathrm{mg/m^3}$

#### (3) 监测结果及分析

环境空气质量各污染物监测统计结果及评价结果列入下表。

表 5.2-14 引用雷迪森环境空气质量监测数据统计及评价结果一览表

点位	项目	污染物	浓度范围 μg/m³	标准值 μg/m³	超标率%	最大浓度占标 率%
		二氧化硫	10~17	500	0	3.4
	小时平	二氧化氮	27~31	200	0	15.5
	均值	氨	20~60	200	0	30
1#雷迪		硫化氢	ND (0.05)	10	0	0
森厂址	8 小时 均值	TVOC	65.1~90.8	600	0	15.13
		二氧化硫	12~15	150	0	10
	24 小时 平均值	二氧化氮	29~31	80	0	38.75
	. 4	$PM_{10}$	91~111	150	0	74

对照相应标准值分析,各监测点位中各监测因子的 1 小时平均浓度、8 小时平均浓

度及日均浓度均未出现超标,说明项目选址区域空气环境质量现状较好。

### 5.2.1.3 环境空气质量现状调查小结

通过环境空气质量现状补充监测及区域引用监测数据分析, $SO_2$ 、 $NO_2$ 、氟化物满足《环境空气质量标准》(GB3095-2012)二级标准要求, $PM_{10}$  2019 年监测结果超标,2020 年监测达标。 $H_2S$ 、 $NH_3$ 、HCl、TVOC、甲苯、丙酮满足《环境影响评价技术导则大气环境》(HJ2.2-2018)浓度限值要求。

### 5.2.2 地表水环境质量现状监测与评价

#### 5.2.2.1 地表水环境质量现状调查

为了解长江(荆州城区段)的水环境质量现状,本评价引用《关于荆州申联环境科技有限公司荆州经济开发区工业污水处理厂二期提标升级改造工程环境影响报告书》监测数据。该项目委托湖南普实检测技术有限公司于 2021 年 1 月 12 日~1 月 14 日对长江(荆州段)水质进行了采样分析,为长江(荆州城区段)的枯水期。具体监测内容如下:

根据《建设项目环境影响评价技术导则 总纲》(HJ2.1-2016),环境现状调查可充分收集和利用评价范围内各例行监测点、断面或站位的近三年环境监测资料或背景调查资料,本项目引用现状监测数据在近三年内,因此引用有效可行。

#### (1) 监测断面与监测因子

在长江(荆州城区段)评价水域内分设5个监测断面,位于开发区排江工程入长江排污口上游500m、排污口下游500m、排污口下游2000m,排污口下游2000m,观音寺断面(排污口下游6500m)、排污口下游10000m编号分别是1#、2#、3#、4#、5#。

水体名称	监测点位	经纬度	监测项目	监测频次
	1#开发区排江工程排污口 上游 500m 2#开发区排江工程排污口 下游 500m	112°17'42″E 30°14'36″N 112°17'35″E 30°14'4″N	水温、pH 值、DO、高锰酸盐指 数、COD、BOD₅、氨氮、总磷、 总氮、铜、锌、氟化物、硒、砷、 汞、镉、铬 (六价)、铅、氰化	
长江(荆州城 区	3#开发区排江工程排污口 下游 2000m	112°17′14″E 30°13′17″N	物、挥发酚、石油类、阴离子表面 活性剂、硫化物、粪大肠菌群、硫	1 次/天, 监测3天
段)	4#开发区排江工程排污口 下游 6500m(观音寺断 面)	112°15′9″E 30°11′29″N	酸盐、氯化物、硝酸盐、铁、锰、 悬浮物、色度、二氧化氯、 可吸附有机卤素(AOX)、苯胺	m./例3人
	5#开发区排江工程排污口 下游 10000m	112°13′45″E 30°9′59″N	类、总有机碳、硝基苯类、二氯甲 烷、总镍、总铬、烷基汞等	

表 5.2-15 地表水体监测断面设置情况

#### (2) 采样与分析方法

水样采集按《地表水和污水监测技术规范》(HJ/T91-2002)要求进行,水样的保存和分析按《水和废水监测分析方法》(第四版)和国家有关标准执行。

153

# 表 5.2-16 地表水水质监测项目及分析方法一览表

监测项目	监测方法及依据	分析仪器设备型号、编号	检出限 (mg/L)
水温(℃)	温度计法(GB 13195-91)	WQG-17 水温计 (YHJC-CY-054-07)	(Hig/L)
рН	便携式 pH 计法(《水和废水监测分析方法》 (第四版增补版))	PHB-4 便携式 PH 计 (YHJC-CY-014-01)	0.01(无量纲)
高锰酸盐指数	《水质 高锰酸盐指数的测定》 GB/T 11892-1989	玻璃器皿	0.5
化学需氧量	重铬酸盐法(HJ 828-2017)	HCA-101 标准 COD 消解仪 (YHJC-JC-030-02)	4
五日生化需氧量	稀释与接种法(HJ 505-2009)	HI9147 溶解氧仪 (YHJC-JC-010-01)HWS-80 恒温恒湿培养 箱(YHJC-JC-023-01)	0.5
溶解氧	便携式溶解氧仪法 (《水和废水监测分析方法》(第四版 增补 版))	JPB-607A 便携式溶解氧测定仪 (YHJC- CY-015-01)	/
氨氮	纳氏试剂分光光度法 (HJ 535-2009)	721 可见分光光度计 (YHJC-JC-012-02)	0.025
六价铬	《水质 六价铬的测定 二苯碳酰二肼分 光光 度》 GB/T 7467-1987	SP-752 紫外可见分光光度计 /PSTS07-2	0.004
石油类	《水质 石油类的测定 紫外分光光度法 (试行)》HJ 970-2018	SP-752 紫外可见分光光度计 /PSTS07-2	0.01
总磷	钼酸铵分光光度法 (GB 11893-89)	721 可见分光光度计 (YHJC-JC-012-02)	0.01
总氮	《水质 总氮的测定 碱性过硫酸钾消 解紫外分光光度法》 HJ 636-2012	SP-752 紫外可见分光光度计 /PSTS07-2	0.05
阴离子表面活 性剂	《水质 阴离子表面活性剂的测定 亚甲蓝分光光度法》 GB/T 7494-1987	SP-752 紫外可见分光光度计 /PSTS07-2	0.05
氰化物	《水质 氰化物的测定 容量法和分 光光度法》 HJ484 2009	SP-752 紫外可见分光光度计 /PSTS07-2	0.004
挥发酚	《水质 挥发酚的测定 4-氨基安替比林分光 光度法》 HJ/T 503-2009(萃取分光光度 法)	SP-752 紫外可见分光光度计 /PSTS07-2	0.0003
硫化物	《水质 硫化物的测定 亚甲基蓝分光光度 法》 GB/T 16489-1996	SP-752 紫外可见分光光度计 /PSTS07-2	0.005
粪大肠菌群	《水质 粪大肠菌群的测定 多管发酵法》HJ 347.2-2018	HN-40BS 恒温培养箱/PSTS11-2	2MPN/1 00mL
悬浮物	《水质 悬浮物的测定 重量法》 GB/T11901-1989	FA-2004 电子天平/PSTS09	4
色度	《水质 色度的测定 》 GB/T 11903-1989	铂钴比色法 玻璃器皿	5 度
铅	《水质铜、锌、铅、镉的测定原子吸收分	TAS-990-AFG 原子吸收分光光 度计	0.01
镉	光光度法》 GB/T 7475-1987 (螯合 萃取 法)	/PSTS06	0.001
氟化物	《水质 氟化物的测定 离子选择电极》 GB/T 7484-1987	PXS-270 离子计/PSTS04	0.05
氯化物	《水质 氯化物的测定 硝酸汞滴定法》 HJ/T 343-2007	滴定管	2.5
硝酸盐	《水质 硝酸盐氮的测定 酚二磺酸分光 光度 法》 GB/T 7480-1987	SP-752 紫外可见分光光度计 /PSTS07-2	0.02
硫酸盐	《水质 硫酸盐的测定 铬酸钡分光光度 法》 HJ/T 342-2007	SP-752 紫外可见分 光光度计 /PSTS07-2	8
神 汞 硒	《水质 汞、砷、硒、铋和锑的测定 原子荧光法》HJ 694-2014	AFS-8220 原子荧光 光度计 /PSTS22	$0.3 \times 10^{-3}$ $0.4 \times 10^{-4}$ $0.4 \times 10^{-3}$
 钾 锌	《水质 铜、锌、铅、镉的测定 原子吸 收分 光光度法》 GB/T 7475-1987 (螯合 萃取 法)	TAS-990-AFG 原子吸收分光光 度计 /PSTS06	0.001
铁	《水质 铁、锰的测定 火焰原子吸 收分 光	TAS-990-AFG 原子 吸收分光光 度计	0.03

#### 5 环境现状调查与评价

锰	光度法》 GB/T 11911-1989	/PSTS06	0.01
镍	《生活饮用水标准检验方法 金属指标》 GB/T 5750.6-2006 无火焰原 子吸收分光光 度法	TAS-990-AFG 原子 吸收分光光 度计 /PSTS06	0.005
总铬	《水质 总铬的测定》 GB/T7466-1987 高锰酸钾氧化-二苯碳酰 二肼分光光度法	SP-752 紫外可见分光光度计 /PSTS07-2	0.004
二氧化氯	《水质 二氧化氯和亚氯酸盐的测定 连 续滴 定碘量法》HJ 551-2016	玻璃器皿	0.09
硝基苯	《水质 硝基苯类化合物的测定 气相色 谱-质谱法》 HJ 716-2014	A91Plus+AMD5 Plus 气相色谱质谱联用 仪/PSTS2	0.04
二氯甲烷	《水质 挥发性有机物的测定 吹扫捕集-气相 色谱-质谱法》 HJ 639-2012	Clarus500 气相色谱 质谱联用仪/PSTS23	1.0
苯胺类	《水质 苯胺类化合物的测定 N- (1-萘 基)乙二胺偶氮分光光度法》GB/T 11889-1989	SP-752 紫外可见分 光光度计 /PSTS07-2	0.03
可吸附有机卤素	《水质 可吸附有机卤素(AOX)的 测定 离子色谱法》HJ/T 83-2001	离子色谱仪 ICS-600 GLLS-JC-261	0.015
烷基汞	《水质 烷基汞的测定气相色谱法》 GB/T14204-93	气质联用仪/A91	甲基汞: 20ng/L 乙基 汞: 10ng/L

#### (3) 现状监测结果及评价结果

水环境现状监测结果见表。

本次评价采用单项水质指数评价法,其公式为:

$$S_{i,j} = \frac{C_{i,j}}{C_{si}}$$

式中: Si,j一第 i 种污染物在第 j 点的标准指数;

Ci,j一第 i 种污染物在监测点 j 的浓度, mg/L;

Csi一i污染物的评价标准值。

pH的标准指数计算公式为:

$$S_{pH,j} = (7.0 - pH_j)/(7.0 - pH_{sd})$$
 pHj $\leq$ 7.0

$$S_{pH,j} = (pH_j - 7.0)/(pH_{su} - 7.0)$$
 pHj>7.0

式中: SpH,j—pH的标准指数;

pHj—pH的实测值;

pHsd—地表水质标准中规定的 pH 值下限;

pHsu—地表水质标准中规定的 pH 值上限。

溶解氧标准指数计算公式为:

$$S_{DO,j} = \frac{\left|DO_{f} - DO_{j}\right|}{DO_{f} - DO_{s}}$$

$$DOj \ge DOs$$

$$S_{DO,j} = 10 - 9 \frac{DO_j}{DO_s}$$
 DOj

式中: SDO,j一污染物在第j点的溶解氧标准指数;

DOf-某水温、气压条件下的饱和溶解氧浓度, mg/L;

其常用计算公式为: DOf = 468/(31.6+T), T为水温, ℃;

DOs-溶解氧的水质评价标准限值, mg/L。

水质参数>1,表明该点水质参数超过了规定的水质标准,反之,则满足评价标准。

# 表 5.2-17 水环境现状监测与评价结果 单位: mg/L, pH 无量纲

											检测结	果(mg/I									
检测 点位	检测日期	水温 (℃)	pН	高锰 酸盐 指数	COD	BOD <sub>5</sub>	DO	氨氮	六价 铬	石油 类	总磷	总氮	阴离	氰化 物	挥发 酚	硫化 物	粪大 版 菌 群	悬浮 物	色度	铅	镉
	2021.1.12	6.6	6.45	1.23	8	0.5	6.80	0.312	ND	ND	0.05	0.79	ND	ND	ND	ND	790	5	ND	ND	ND
	2021.1.13	6.5	6.42	1.22	8	0.6	6.84	0.330	ND	ND	0.05	0.82	ND	ND	ND	ND	840	6	ND	ND	ND
1#排污	2021.1.14	6.3	6.44	1.25	9	0.5	6.82	0.320	ND	ND	0.04	0.75	ND	ND	ND	ND	760	5	ND	ND	ND
口上游	平均值	6.5	6.44	1.23	8	0.5	6.82	0.321	/	/	0.05	0.79	/	/	/	/	796	5	/	/	/
500m	标准值(III 类)	/	6~9	6	20	4	5	1	0.05	0.05	0.2	1.0	0.2	0.2	0.005	0.2	1000	/	/	0.05	0.005
	Si	/	0.44	0.21	0.4	0.125	0.75	0.321	/	/	0.25	0.79	/	/	/	/	0.008	/	/	/	/
	2021.1.12	6.5	6.82	1.11	10	0.5	6.95	0.349	ND	ND	0.06	0.81	ND	ND	ND	ND	690	5	ND	ND	ND
	2021.1.13	6.4	6.85	1.08	11	0.5	6.91	0.342	ND	ND	0.06	0.85	ND	ND	ND	ND	700	6	ND	ND	ND
2#排污	2021.1.14	6.6	6.52	1.16	10	0.5	6.96	0.355	ND	ND	0.08	0.80	ND	ND	ND	ND	690	6	ND	ND	ND
口下游	平均值	/	6.73	1.12	10	0.5	6.94	0.349	/	/	0.07	0.82	/	/	/	/	693	6	/	/	/
500m	标准值(III 类)	/	6~9	6	20	4	5	1	0.05	0.05	0.2	1.0	0.2	0.2	0.005	0.2	1000	/	/	0.05	0.005
	Si	/	0.73	0.19	0.5	0.125	0.74	0.349	/	/	0.35	0.82	/	/	/	/	0.007	/	/	/	/
	2021.1.12	6.5	6.61	1.09	10	0.5	6.85	0.395	ND	ND	0.06	0.82	ND	ND	ND	ND	640	6	ND	ND	ND
	2021.1.13	6.5	6.59	1.08	9	0.5	6.82	0.388	ND	ND	0.05	0.83	ND	ND	ND	ND	690	5	ND	ND	ND
3#排污	2021.1.14	6.4	6.62	1.05	11	0.6	6.88	0.389	ND	ND	0.05	0.86	ND	ND	ND	ND	640	7	ND	ND	ND
口下游	平均值	6.5	6.61	1.07	10	0.5	6.85	0.391	/	/	0.05	0.84	/	/	/	/	656	6	/	/	/
2000m	标准值(III 类)	/	6~9	6	20	4	5	1	0.05	0.05	0.2	1.0	0.2	0.2	0.005	0.2	1000 00	/	/	0.05	0.005
	Si	/	0.61	0.178	0.5	0.125	0.75	0.391	/	/	0.25	0.84	/	/	/	/	0.007	/	/	/	/
	2021.1.12	6.2	6.52	1.36	9	0.6	6.89	0.219	ND	ND	0.03	0.72	ND	ND	ND	ND	630	9	ND	ND	ND
4#排污	2021.1.13	6.2	6.55	1.29	9	0.5	6.92	0.225	ND	ND	0.03	0.78	ND	ND	ND	ND	760	8	ND	ND	ND
口下游	2021.1.14	6.5	6.51	1.33	11	0.5	6.84	0.208	ND	ND	0.04	0.76	ND	ND	ND	ND	580	7	ND	ND	ND
6500m	平均值	6.3	6.53	1.33	10	0.5	6.88	0.217	/	/	0.03	0.75	/	/	/	/	657	8	/	/	/
(观音 寺断面)	标准值(III 类)	/	6~9	6	20	4	5	1	0.05	0.05	0.2	1.0	0.2	0.2	0.005	0.2	1000 00	/	/	0.05	0.005
	Si	/	0.53	0.22	0.5	0.125	0.74	0.217	/	/	0.15	0.75	/	/	/	/	0.007	/	/	/	/
ETHEVE	2021.1.12	6.4	6.49	1.22	10	0.5	6.91	0.216	ND	ND	0.04	0.81	ND	ND	ND	ND	580	7	ND	ND	ND
5#排污	2021.1.13	6.6	6.45	1.20	12	0.5	6.89	0.223	ND	ND	0.02	0.74	ND	ND	ND	ND	640	8	ND	ND	ND
口下游	2021.1.14	6.3	6.45	1.26	10	0.5	6.85	0.208	ND	ND	0.03	0.77	ND	ND	ND	ND	580	8	ND	ND	ND
10000	平均值	6.4	6.46	1.23	11	0.5	6.88	0.216	/	/	0.03	0.77	/	/	/	/	600	/	/	/	/
m	标准值(III	/	6~9	6	20	4	5	1	0.05	0.05	0.2	1.0	0.2	0.2	0.005	0.2	1000	/	/	0.05	0.005

# 5 环境现状调查与评价

	类)															00				
	Si	/	0.46	0.205	0.55	0.125	0.74 0	.216	/	/ 0.1	5 0.7	7 /	/	/	/	0.006	/	/	/	/
			L. L.	ı		· ·				检测	则结果(mg	g/L)		ı	· ·			ı	1	
检测 点位	检测日期	氟化 物	氯化 物	硝酸 盐	硫酸 盐	砷	汞	硒	铜	锌	铁	锰	镍	总铬	二氧化氯	硝基 苯	二氯甲烷	苯胺类	可吸附 有 机卤素	烷基汞
	2021.1.12	0.40	25.1	0.78	33	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	0.536	ND
	2021.1.13	0.42	24.8	0.76	32	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	0.672	ND
1#排污	2021.1.14	0.44	25.5	0.75	34	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	0.400	ND
口上游	平均值	0.42	25.1	0.76	33	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	0.536	/
500m	标准值(III 类)	1.0	250	10	250	0.05	0.000	0.01	1.0	1.0	0.3	0.1	0.02	/	/	/	0.02	/	/	/
	Si	0.42	0.10	0.076	0.132	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/
	2021.1.12	0.37	27.1	1.07	36	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	1.44	ND
2#排污	2021.1.13	0.32	26.9	1.08	35	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	0.610	ND
口下游	2021.1.14	0.33	25.7	1.21	36	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	0.595	ND
500m	平均值	0.34	26.6	1.12	36	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	0.882	/
300111	标准值(III类)	1.0	250	10	250	0.05	0.0001	0.01	1.0	1.0	0.3	0.1	0.02	/	/	/	0.02	/	/	/
	Si	0.34	0.11	0.112	0.144	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/
	2021.1.12	0.55	28.5	1.17	37	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	0.715	ND
3#排污	2021.1.13	0.51	28.6	1.15	38	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	0.718	ND
口下游	2021.1.14	0.54	27.5	1.20	37	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	0.409	ND
2000m	平均值	0.52	28.2	1.17	37	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	0.614	/
2000111	标准值(III类)	1.0	250	10	250	0.05	0.0001	0.01	1.0	1.0	0.3	0.1	0.02	/	/	/	0.02	/	/	/
	Si	0.52	0.11	0.117	0.148	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/
4#排污	2021.1.12	0.38	25.6	0.87	26	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	1.01	ND
口下游	2021.1.13	0.35	26.8	0.75	23	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	0.294	ND
6500m	2021.1.14	0.34	24.8	0.81	28	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	0.364	ND
(观音	平均值	0.36	25.7	0.81	26	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	0.556	/
寺断 面)	标准值(III 类)	1.0	250	10	250	0.05	0.000	0.01	1.0	1.0	0.3	0.1	0.02	/	/	/	0.02	/	/	/
дц /	Si	0.36	0.10	0.081	0.104	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/
	2021.1.12	0.42	25.3	1.05	26	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	0.552	ND
5#排污	2021.1.13	0.41	25.0	0.97	25	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	0.210	ND
口下游	2021.1.14	0.38	24.4	0.90	24	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	ND	0.445	ND
10000	平均值	0.40	24.9	0.97	25	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	0.402	/
m	标准值(III 类)	1.0	250	10	250	0.05	0.000	0.01	1.0	1.0	0.3	0.1	0.02	/	/	/	0.02	/	/	/
	Si	0.40	0.10	0.097	0.10	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/

由上表可知,长江(荆州段)的水质监测项目 pH、COD、BOD<sub>5</sub>、氨氮、总磷、DO 等因子标准指数均小于 1,说明长江(荆州城区段)评价江段现状水质均能满足《地表水环境质量标准》(GB3838-2002)III类标准的要求。

#### 5.2.2.2 长江观音寺断面水环境质量现状分析

本项目废水最终通过外排至长江,该排污口距离长江观音寺断面约 5.5km,观音寺断面位于排污口下游。根据荆州市地表水环境质量月报,2017 年~2020 年长江观音寺控制断面水质状况见表 4.2-7。

从 2017 年到 2020 年,长江观音寺断面水质为 II 类的月份比III类的月份逐渐增加,水质有所改善。

月份	1月	2月	3月	4月	5月	6月	7月	8月	9月	10月	11月	12月
2017年	III	II	II									
2018年	II	III	II	II	II	III						
2019年	II	II	II	II	III	II	II	III	II	II	II	III
2020年	II	III	III	II	II	II	III	III	III	II	II	II

表 5.2-18 近四年长江观音寺断面水质状况

#### 5.2.3 声环境现状监测与评价

#### 5.2.3.1 引用监测资料

《联仕(湖北)新材料有限公司年产 53 万吨高纯度电子化学品纯化及分装项目环境影响报告表》编制期间,曾委托武汉净澜检测有限公司于 2021 年 3 月 5 日至 6 日连续 2 天对厂界(未包含本项目新增地块)噪声进行了现状监测,共设置 4 个噪声监测点,分别位于东、南、西、北厂界各布 1 个监测点,连续监测 2 天,每天昼、夜间各 1 次。本次评价引用上述声环境质量现状监测资料。

引用监测资料统计结果见下表。

监测结果 dB(A) 序号 监测点位 2021年3月5日 2021年3月6日 昼间 昼间 夜间 夜间 一期工程拟建地东面外 1m 处 53.8 45.2 53.1 44.8 1 2 一期工程拟建地南面外 1m 处 53.8 43.5 53.1 45.5 57.9 3 一期工程拟建地西面外 1m 处 46.3 55.5 48.1 一期工程拟建地北面外 1m 处 56.7 48.2 57.9 46.9

表 5.2-19 引用声环境质量现状监测结果统计一览表 (单位: dB(A))

由表中监测结果可以看出,联仕公司一期工程厂界四周的声环境质量现状均能达到《声环境质量标准》(GB3096-2008)中 3 类标准,项目所在区域声环境质量现状满足环境功能区划要求。

#### 5.2.3.2 补充监测

本次评价工作期间,委托湖北弗思检测技术有限公司于 2021 年 11 月 16 日至 17 日连续 2 天对联仕公司厂界(包含本项目新增地块)噪声进行了现状监测,共设置 4 个噪声监测点,分别位于东、南、西、北厂界各布 1 个监测点,连续监测 2 天,每天昼、夜间各 1 次。

补充监测统计结果见下表。

		监测结果 dB(A)								
序号	监测点位	2021年	11月16日	2021年1	F 11 月 17 日					
		昼间	夜间	昼间	夜间					
1	联仕公司厂界东面外 1m 处	54.9	42.4	53.1	40.1					
2	联仕公司厂界南面外 1m 处	55.3	41.8	53.3	39.3					
3	联仕公司厂界西面外 1m 处	56.2	41.3	54.3	38.2					
4	联什公司厂界北面外 1m 外	56.9	40.1	55.0	37.8					

表 5.2-20 补充声环境质量现状监测结果统计一览表 (单位: dB(A))

由表中监测结果可以看出,联仕公司厂界四周的声环境质量现状均能达到《声环境质量标准》(GB3096-2008)中 3 类标准,项目所在区域声环境质量现状满足环境功能区划要求。

# 5.2.4 地下水环境质量现状调查及评价

### 5.2.4.1 引用监测

本项目地下水评价为二级评价,按照导则要求需设不少于5个水质监测点。

《联仕(湖北)新材料有限公司年产 49.2 万吨高纯度电子化学品纯化及分装项目 (二期)环境影响报告书》编制期间,曾委托湖北跃华检测有限公司设置 3 个地下水监测点位开展地下水环境监测,其中 1 个点位位于联仕公司厂区内,1 个点位位于联仕公司所在地地下水流向下游,1 个点位位于联仕公司所在地地下水流向侧向,地下水采样时间为 2021 年 4 月 14 日,因此本次评价可引用该监测资料(跃华(检)字 20210866)。

本次评价同时考虑引用《益曼特健康产业(荆州)有限公司综合升级改造项目环境影响报告书》相关检测资料,该报告书编制期间曾委托湖北跃华检测有限公司设置 2 个地下水监测点位,益曼特公司距离本项目约550m,监测时间为2020年6月5日和2020年6月10日,数据在三年以内,引用有效合理。

本项目为改扩建项目,根据导则要求对于一、二级评价的改、扩建类建设项目,应 开展现有工业场地的包气带污染现状调查,因目前所有在建工程均处于施工阶段,因此 本次评价不调查包气带污染现状。

# 5.2.4.1.1 监测点位及监测因子

项目所在区域的地下水环境质量执行《地下水质量标准》 (GB/T 14848-2017) 中的III类标准。

地下水监测点位设置见下表。

表 5.2-21 地下水监测点位说明

编号	点位名称	经纬度	监测因子	监测频次
1#	联仕建设地厂内	E112° 19′ 13.81″ N30° 14′ 50.82″		
2#	联仕地下水流向下游	E112° 18′ 47.20″ N30° 14′ 53.94″	钾、钠、钙、镁、碳酸盐、碳酸 氢盐、硫酸盐、氯化物、pH、氨	
3#	联仕地下水流向侧向	E112° 19′ 16.83″ N30° 14′ 56.55″	√ 氮、亚硝酸盐、硝酸盐、挥发性 酚类、氰化物、砷、汞、铬(六 - 价)、总硬度、铅、氟化物、镉、	1 次/天,监测 1 天
4#	益曼特厂区上游(本 项目地下水流向侧 向)	112° 19′ 22.63″ E 30° 15′ 7.51″ N	铁、锰、溶解性总固体、耗氧量 (CODMn)、总大肠菌群、菌落总数、硫化物、水位	1 /
5#	益曼特(本项目地下 水流向上游)	112° 19′ 25.29″ E 30° 14′ 37.27″ N	<b>双、 9年1日27</b> , 八巨.	

# 5.2.4.1.2 监测因子及分析方法

地下水监测因子及分析方法见下表。

表 5.2-22 地下水监测分析方法一览表

检测项目	检测方法及依据	分析仪器设备型号、编号	检出限
pH(无量纲)	便携式 pH 计法 (《水和废水监测分析方法》 (第四版增补版) 3.1.6)	SX-620 便携式 pH 计 (YHJC-JC-014-05)	/
总硬度(mg/L)	滴定法 (GB/T 5750.4-2006(7.1))	50mL 无色聚四氟乙烯滴定管	1.0
溶解性总固体 (mg/L)	重量法 (GB/T 5750.4-2006(8.1))	GL124-1SCN 电子天平(万分之一) (YHJC-JC-004-01)	4
硫酸盐(mg/L)	离子色谱法 (HJ 84-2016)	CIC-D100 离子色谱(阴) (YHJC-JC-024-01)	0.018
氰化物(mg/L)	异烟酸-吡唑啉酮分光光度法 (GB/T 5750.5-2006(4.1))	721 可见分光光度计 (YHJC-JC-012-02)	0.002
氯化物(mg/L)	离子色谱法 (HJ 84-2016)	CIC-D100 离子色谱(阴) (YHJC-JC-024-01)	0.007
氨氮(mg/L)	纳氏试剂分光光度法 (GB/T 5750.5-2006(9.1))	721 可见分光光度计 (YHJC-JC-012-02)	0.02
铁(mg/L)	电感耦合等离子体发射光谱 法(GB/T 5750.6-2006(1.4))	Optima8300 电感耦合等离子体发射光谱 仪(YHJC-JC-003-01)	0.0045
锰(mg/L)	电感耦合等离子体发射光谱 法(GB/T 5750.6-2006(1.4))	Optima8300 电感耦合等离子体发射光谱 仪(YHJC-JC-003-01)	0.0005
挥发性酚类 (mg/L)	萃取分光光度法 (HJ 503-2009)	721 可见分光光度计 (YHJC-JC-012-02)	0.0003
耗氧量 (COD <sub>Mn</sub> ,mg/L)	滴定法 (GB/T 5750.7-2006(1.1))	HH-S6A 数显恒温水浴锅 (YHJC-JC-016-02)	0.05
总大肠菌群 (MPN/100mL)	多管发酵法 (GB/T 5750.12-2006(2.1))	SPX-250 生化培养箱 (YHJC-JC-023-04)	<2
菌落总数 (CFUmL)	平皿计数法 (GB/T 5750.12-2006(1.1))	SPX-250 生化培养箱 (YHJC-JC-023-04)	/
亚硝酸盐 (mg/L)	重氮偶合分光光度法 (GB/T 5750.5-2006(10.1))	721 可见分光光度计 (YHJC-JC-012-02)	0.001
硝酸盐(mg/L)	离子色谱法	CIC-D100 离子色谱(阴)	0.016

检测项目	检测方法及依据	分析仪器设备型号、编号	检出限
	(HJ 84-2016)	(YHJC-JC-024-01)	
氟化物(mg/L)	离子色谱法	CIC-D100 离子色谱 (阴)	0.006
弗(16.4次(IIIg/L)	(HJ 84-2016)	(YHJC-JC-024-01)	0.000
汞(mg/L)	原子荧光法	AFS-8510 原子荧光光度计	0.00004
/K(Hig/L)	(HJ 694-2014)	(YHJC-JC-026-02)	0.00004
砷(mg/L)	原子荧光法	AFS-8220 原子荧光光度计	0.0003
₩Ψ(Ш <b>g</b> /L)	(HJ 694-2014)	(YHJC-JC-026-01)	0.0003
镉(mg/L)	石墨炉原子吸收光谱法	PinAAcle 900H 火焰石墨炉原子吸收光谱	0.0005
刊到(IIIg/L)	(GB/T 5750.6-2006(9.1))	仪(YHJC-JC-027-01)	0.0003
数(全份ma/L)	二苯碳酰二肼分光光度法	721 可见分光光度计	0.004
铬(六价,mg/L)	(GB/T 5750.6-2006(10.1))	(YHJC-JC-012-01)	0.004
<i>Е</i> Д ( /Т )	石墨炉原子吸收光谱法	PinAAcle 900H 火焰石墨炉原子吸收光谱	0.0025
铅(mg/L)	(GB/T 5750.6-2006(11.1))	仪(YHJC-JC-027-01)	0.0023
钾(mg/L)	离子色谱法	CIC-D100 离子色谱 (阳)	0.02
t#(IIIg/L)	(HJ 812-2016)	(YHJC-JC-024-02)	0.02
Éth(ma/I)	离子色谱法	CIC-D100 离子色谱 (阳)	0.02
钠(mg/L)	(HJ 812-2016)	(YHJC-JC-024-02)	0.02
年(ma/L)	离子色谱法	CIC-D100 离子色谱 (阳)	0.03
钙(mg/L)	(HJ 812-2016)	(YHJC-JC-024-02)	0.03
	离子色谱法	CIC-D100 离子色谱 (阳)	0.02
镁(mg/L)	(HJ 812-2016)	(YHJC-JC-024-02)	0.02
碳酸盐(mg/L)	滴定法	25mL 无色聚四氟乙烯滴定管	5
	(DZ/T 0064.49-1993)	23 加上 九 日 來 四 兼 乙 师 倘 足 目	3
碳酸氢盐	滴定法	25mL 无色聚四氟乙烯滴定管	5
(mg/L)	(DZ/T 0064.49-1993)	251112 /11 13 《白州 四州 14 八百	<i>-</i>
硫化物(mg/L)	亚甲基蓝分光光度法	721 可见分光光度计	0.005
ishir Lights/ [1118/ 12]	(GB/T 16489-1996)	(YHJC-JC-012-02)	0.003

5.2.4.1.3 监测结果

监测结果见下表。

# 表 5.2-23 地下水监测结果一览表 单位: mg/L, pH 无量纲

	Nr 1 VO			2021.4.14	监测结果	益曼特 2020.6.10 监测结果					
监测因子	III类标准	联仕建设均	也厂内☆1	联仕地下水流	流向下游☆2	联仕地下水流	<b></b>	益曼物	寺上游	益曼特月	一界左侧
	限值	监测值	标准指数	监测值	标准指数	监测值	标准指数	监测值	标准指数	监测值	标准指数
pH(无量纲)	6.5~8.5	7.67	0.45	8.03	0.69	7.58	0.39	7.32	0.21	7.40	0.27
总硬度(mg/L)	450	290	0.64	319	0.71	274	0.61	428	0.95	443	0.98
溶解性总固体 (mg/L)	1000	407	0.41	801	0.80	480	0.48	696	0.70	660	0.66
硫酸盐(mg/L)	250	167	0.67	34.4	0.14	15.6	0.06	82.2	0.33	156	0.62
氰化物(mg/L)	0.05	ND(0.002)		ND(0.002)		ND(0.002)		ND		ND	
氯化物(mg/L)	250	26.6	0.11	170	0.68	74.2	0.30	74.9	0.30	50.4	0.20
氨氮(mg/L)	0.5	0.45	0.90	0.26	0.52	0.20	0.40	0.12	0.24	0.16	0.32
铁(mg/L)	0.3	ND(0.0045)		ND(0.0045)		ND(0.0045)		0.0138		0.209	
锰(mg/L)	0.1	0.0280	0.28	0.0308	0.308	0.0292	0.292	ND		ND	
挥发性酚类(mg/L)	0.002	ND(0.0003)		ND(0.0003)		ND(0.0003)		ND		ND	
耗氧量 (COD <sub>Mn</sub> ,mg/L)	3.0	2.86	0.95	2.74	0.91	2.92	0.97	1.29	0.43	2.50	0.83
总大肠菌群 (MPN/100mL)	3.0	<2	1	<2	1	<2		<2		<2	
菌落总数 (CFU/mL)	100	84	0.84	93	0.93	76	0.76	44	0.44	67	0.67
亚硝酸盐 (以 N 计, mg/L)	1.0	0.020	0.02	0.002	0.002	0.010	0.01	0.006	0.006	0.005	0.005
硝酸盐 (以N计, mg/L)	20	ND(0.016)		0.571	0.03	0.158	0.01	0.064	0.003	1.02	0.05
氟化物(mg/L)	1.0	0.320	0.32	0.250	0.25	0.473	0.473				
汞(mg/L)	0.001	ND(0.00004)		ND(0.00004)		ND(0.00004)		ND		ND	
砷(mg/L)	0.01	0.0008	0.08	0.0011	0.11	ND(0.0003)		ND		ND	
镉(mg/L)	0.005	ND(0.0005)		ND(0.0005)		ND(0.0005)		ND		ND	
铬(六价,mg/L)	0.05	ND(0.004)		ND(0.004)		ND(0.004)		ND		ND	
铅(mg/L)	0.01	ND(0.0025)		ND(0.0025)		ND(0.0025)		ND		ND	
硫化物(mg/L)	0.02	ND(0.005)		ND(0.005)		ND(0.005)					
水位		40.63		37.55		27.95		30.50		31.25	

# 表 5.2-24 八大离子监测结果及地下水化学类型计算结果一览表

	断面		联仕	建设地厂内	<b>ካ</b> ☆1	联仕地下水流向下游☆2			联仕地下水流向侧向☆3			益曼特上游			益曼特厂界左侧		
项目	原子价	化学分子 量	监测值	毫克当量	Е	监测值	毫克当量	Е	监测值	毫克当量	Е	监测值	毫克当量	Е	监测值	毫克当量	Е
钾(mg/L)	1	39.1	1.96	0.050		1.00	0.026		6.34	0.162		6.34	0.162		4.14	0.106	
钠(mg/L)	2	40.08	9.40	0.469		187	9.331		16.8	0.838		49.2	2.455		55.8	2.784	
钙(mg/L)	1	23	90.6	3.939		91.1	3.961		73.7	3.204		139	6.043		136	5.913	
镁(mg/L)	2	24	16.0	1.333		20.8	1.733		16.9	1.408		26.8	2.233		30.2	2.517	
碳酸盐、碳 酸氢盐 (mg/L)	1	61.02	150	2.458	7.25%	522	8.555	-3.16%	206	3.376	1.82%	452	7.407	1.65%	543	8.899	9.11%
氯化物 (mg/L)	1	35	26.6	0.760		170	4.857		74.2	2.120		74.9	2.140		50.4	1.440	
硫酸盐 (mg/L)	2	96	167	3.479		34.4	0.717		15.6	0.325		82.2	1.713		156	3.250	

另外,根据《环境影响评价技术导则 地下水环境》(HJ610-2016),项目地下水水位 监测点位不应小于 10 个(水质监测点位的 2 倍)。本次评价调查了项目周边水位的情况, 见下表:

编号 监测位置 经纬度 水位(m) 6# 能特公司所在地 30 95'00.52"N 112 99'47.79"E 28.75 7# 北港村 30 95'10.44"N 112 20'07.26"E 25.72 拟建地上游 30 95'10.73"N 112 20'24.73"E 30.21 8# 30 94'00.94"N 112 20'04.27"E 31.45 9# 拟建地左侧

表 5.2-25 地下水水位统计表

由上述监测及分析结果可知,项目所在地下水类型主要为重碳酸钙水型,地下水呈弱碱性。由上述地下水质量现状引用监测结果表明监测点位的各项指标均满足《地下水质量标准》(GB/T 14848-2017)III类水质标准要求。

30 94'06.54"N 112 99'26.14"E

#### 5.2.4.2 补充监测

10#

因本项目在联仕公司东面新增地块,本次评价委托湖北弗思检测技术有限公司在新增地块之上设置1个地下水监测点位开展补充监测。

#### 5.2.4.2.1 补充监测点位及监测因子

拟建地右侧

项目所在区域的地下水环境质量执行《地下水质量标准》 (GB/T 14848-2017) 中的III类标准。

补充地下水监测点位设置见下表。

表 5.2-26 补充地下水监测点位说明

编号	点位名称	经纬度	监测因子	监测频次
1#	联仕新增地块内	E 112.318691 ° N 30.249050 °	钾、钠、钙、镁、碳酸盐、碳酸氢盐、硫酸盐、氯化物、pH、氨氮、亚硝酸盐、硝酸盐、挥发性酚类、氰化物、砷、汞、铬(六价)、总硬度、铅、氟化物、镉、铁、锰、溶解性总固体、耗氧量(CODMn)、总大肠菌群、菌落总数、硫化物,水位	1 次/天,监测 1 天

5.2.4.2.2 监测因子及分析方法

地下水监测因子及分析方法见下表。

30.84

# 表 5.2-27 地下水监测分析方法一览表

检测项目	分析方法及依据	检出限	主要仪器名称/型号
рН	《水和废水监测分析方法》国家环境保护总局(第四版增补版)(2002年)(3.1.6.2)便携式 pH 计法	/	笔式酸度计 P302
氨氮	水质 氨氮的测定纳氏试剂分光光度法 HJ 535-2009	0.025mg/L	紫外可见分光光度计 UV-5500
总硬度	水质 钙和镁总量的测定 EDTA 滴定法 GB 7477-1987	5mg/L	50.0mL 酸式滴定管
溶解性总 固体	生活饮用水标准检验方法感官性状和物理指标 GB/T 5750.4-2006 (8.1)称量法	/	电子天平 FA1004
挥发酚	水质 挥发酚的测定 4-氨基安替比林分光光度法 HJ 503-2009	0.0003mg/L	紫外可见分光光度计 UV-5500
高锰酸盐 指数	水质 高锰酸盐指数的测定酸性高锰酸钾法 GB 11892-1989	/	25.0mL 酸式滴定管
硫化物	水质硫化物的测定 亚甲基蓝分光光度法 GB/T 16489- 1996	0.005mg/L	紫外可见分光光度计 UV-5500
氰化物	水质 氰化物的测定容量法和分光光度法 HJ 484-2009	0.001mg/L	紫外可见分光光度计 UV-5500
六价铬	生活饮用水标准检验方法金属指标 GB/T 5750.6-2006(10.1)二苯碳酰二肼分光光度法	0.004mg/L	紫外可见分光光度计 UV-5500
重碳酸根	《水和废水监测分析方法》国家环境保护总局(第四版增补版)(2002 年)(3.1.12)酸碱指示剂滴	0.5mg/L	50.0mL 酸式滴定管
碳酸根	定法和电位滴定法		
 钙  镁	水质 钙和镁的测定原子吸收分光光度法 GB 11905-1989	0.02mg/L 0.002mg/L	原子吸收光谱仪 ZEEnit-700P
钾	水质 钾和钠的测定火焰原子吸收分光光度法 GB 11904-1989	0.05mg/L	原子吸收光谱仪 ZEEnit-700P
钠	水质 钾和钠的测定火焰原子吸收分光光度法 GB 11904-1989	0.01mg/L	原子吸收光谱仪 ZEEnit-700P
<ul><li>氯化物</li><li>硝酸盐</li><li>亚硝酸盐</li><li>硫酸盐</li><li>氟化物</li></ul>	水质 无机阴离子的测定离子色谱法 HJ 84-2016	0.007mg/L 0.016mg/L 0.016mg/L 0.018mg/L 0.006mg/L	离子色谱仪 Metrohm792
砷	水质 汞、砷、硒、铋和锑的测定 原子荧光法 HJ 694-2014	0.3μg/L	原子荧光光谱仪 AFS- 9730
汞	水质 汞、砷、硒、铋和锑的测定 原子荧光法 HJ 694-2014	0.04μg/L	原子荧光光谱仪 AFS- 9730
镉	生活饮用水标准检验方法金属指标 无火焰原子吸收分光光度法 GB/T 5750.6-2006(9.1)	0.5μg/L	原子吸收光谱仪 ZEEnit-700P
铅	生活饮用水标准检验方法金属指标 无火焰原子吸收分光光度法 GB/T 5750.6-2006(11.1)	2.5μg/L	原子吸收光谱仪 ZEEnit-700P
铁	生活饮用水标准检验方法金属指标原子吸收分光光度法 GB/T 5750.6-2006 (2.1)	0.03mg/L	原子吸收光谱仪 ZEEnit-700P
锰	生活饮用水标准检验方法金属指标原子吸收分光光度法 GB/T 5750.6-2006 (3.1)	0.01mg/L	原子吸收光谱仪 ZEEnit-700P
总大肠菌 群	生活饮用水标准检验方法微生物指标 GB/T 5750.12-2006(2.1)多管发酵法	/	电热恒温培养箱 DHP- 9052
菌落总数	生活饮用水标准检验方法微生物指标 GB/T 5750.12-2006(1.1)平皿计数 法	/	电热恒温培养箱 DHP- 9052

# 5.2.4.2.3 监测结果

监测结果见下表。

表 5.2-28 地下水检测结果表

检测时间	检测点位	检测项目	检测结果	Ⅲ类限值	单位	标准指数
		pН	8.11	6.5~8.5	无量纲	0.74
		氨氮	1.44	0.5	mg/L	2.88
		总硬度	411	450	mg/L	0.913333
		溶解性总固体	662	1000	mg/L	0.662
		挥发酚	0.0003L	0.002	mg/L	/
		高锰酸盐指数	2.4	3	mg/L	0.8
		六价铬	0.004L	0.05	mg/L	/
		氯化物	60.6	250	mg/L	0.2424
		硝酸盐氮	0.11	20	mg/L	0.0055
		亚硝酸盐氮	0.016L	1	mg/L	/
		硫酸盐	144	250	mg/L	0.576
		氟化物	0.092	1	mg/L	0.092
		氰化物	0.001L	0.05	mg/L	/
2021.11.16	A 1 1番目長地市 1 //	硫化物	0.005L	0.02	mg/L	/
2021.11.16	A1 项目场地内 1#	汞	0.04L	1	μg/L	/
		砷	0.8	10	μg/L	0.08
		镉	0.5L	0.005	μg/L	/
		铅	2.5L	0.01	μg/L	/
		铁	0.03L	0.3	mg/L	/
		锰	0.01L	0.1	mg/L	/
		钙	244	/	mg/L	/
		镁	29.7	/	mg/L	/
		钾	1.04	/	mg/L	/
		钠	66.8	/	mg/L	/
		总大肠菌群	<2	3	MPN/100mL	0.67
		菌落总数	65	100	CFU/mL	0.65
		碳酸根	0.5L	/	mg/L	/
		重碳酸根	522	/	mg/L	/
	备注:当测定结果低于方	法检出限时,用"	方法检出限"	加 "L" 表示。	· .	

#### 表 5.2-29 地下水水文条件

检测点位	经纬度( %	水位 (m)
A1 联仕三期新增地块内	E:112.318691, N:30.249050	46.5

由上述监测及分析结果可知,本次评价地下水监测点位的各项指标均满足《地下水质量标准》(GB/T 14848-2017) III类水质标准要求。

# 5.2.5 土壤环境质量现状调查及评价

# 5.2.5.1 引用监测资料

《联仕(湖北)新材料有限公司年产 49.2 万吨高纯度电子化学品纯化及分装项目环境影响报告书》编制期间曾委托湖北跃华检测有限公司对项目区域土壤环境进行了监测

(3个柱状样点,3个表层样)。本次监测时间为2021年4月14日,本次评价引用该监测资料具有合理性。

# (1) 监测点位、监测项目、监测时间

土壤监测点位包括厂区内 3 个柱状样和 1 个表层样,厂区外 2 个表层样。本次监测时间为 2021 年 4 月 14 日,监测点位及监测项目详见下表:

表 5.2-30 土壤监测信息表

监测点位	采样深度	经纬度	监测项目	监测频次
项目场地西南 角 1#	0-0.5m 0.5- 1.5m 1.5- 3.0m	N30° 14′ 45.10″ E112° 19′ 14.42″	pH、铜、镍、镉、汞、砷、铅、铬(六价)、四氯化碳、氯仿、氯甲烷、1,1-二氯乙烷、	
项目场地中心 2#	0-0.5m 0.5- 1.5m 1.5- 3.0m	N30° 14′ 51.14″ E112° 19′ 16.34″	1,2-二氯乙烷、1,1-二氯乙烯、顺-1,2-二氯 乙烯、反-1,2-二氯乙烯、二氯甲烷、1,2-二 氯丙烷、1,1,1,2-四氯乙烷、1,1,2,2-四氯乙	
项目场地东南 侧 3#	0-0.5m 0.5- 1.5m 1.5- 3.0m	N30° 14′ 45.80″ E112° 19′ 21.70″	烷、四氯乙烯、1,1,1-三氯乙烷、1,1,2-三氯乙烷、三氯乙烯、1,2,3-三氯丙烷、氯乙烯、苯、氯苯、1,2-二氯苯、1,4-二氯苯、	监测 1 次
项目场地内北 侧 4#	0-0.5m	N30° 14′ 52.53″ F112° 19′ 17.65″	加、本、虱本、1,2 虱本、1,4 虱本、   乙苯、苯乙烯、甲苯、间二甲苯+对二甲   苯、邻二甲苯、硝基苯、苯胺、2-氯酚、苯	
项目场地外南 侧 5#	0-0.5m	N30° 14′ 39.28″ E112° 19′ 18.00″	本、初二十本、明盛本、本放、2-家即、本   并[a]蔥、苯并[a]芘、苯并[b]荧蒽、苯并[k]   荧蒽、䓛、二苯并[a,h]蔥、茚并[1,2,3-cd]	
项目场地外东 南侧 6#	0-0.5m	N30° 14′ 45.41″ E112° 19′ 26.09″	花、萘	

# (2) 监测结果

# 土壤监测结果见下表:

表 5.2-31 土壤监测结果一览表

	监测结果											筛		
监测 项目	项	目场地西南角	有 1#	Ŋ	页目场地中心 2	2#	项	目场地东南侧	3#	项目场地 内北侧 4#	项目场地 外南侧 5#	项目场地外 东南侧 6#	选值	达标 情况
	0~0.5m	0.5~1.5m	1.5~3.0m	0~0.5m	0.5~1.5m	1.5~3.0m	0~0.5m	0.5~1.5m	1.5~3.0m	0~0.2m	0~0.2m	0~0.2m	TEL.	
pH(无量纲)	8.43	8.22	8.47	8.22	8.10	8.18	8.62	8.69	8.73	8.48	8.66	8.32		
砷 (mg/kg)	9.83	13.4	8.76	8.17	12.5	13.5	8.19	11.1	8.73	10.5	11.1	8.82	60	达标
汞(mg/kg)	0.136	0.120	0.118	0.148	0.148	0.136	0.193	0.204	0.110	0.155	0.131	0.160	38	达标
镉 (mg/kg)	0.14	0.10	0.11	0.20	0.20	0.16	0.14	0.10	0.11	0.12	0.11	0.18	65	达标
铅(mg/kg)	13.0	14.3	12.8	12.6	19.2	18.5	15.6	12.4	11.5	12.4	12.2	14.3	800	达标
铜(mg/kg)	28	33	25	22	37	34	29	26	19	23	25	21	180 00	达标
镍(mg/kg)	34	39	33	23	39	49	38	35	29	33	36	20	900	达标
六价铬 (mg/kg)	ND(0.5)	5.7	达标											
四氯化碳 (mg/kg)	ND (0.0013)	2.8	达标											
氯仿(mg/kg)	ND (0.0011)	0.9	达标											
二氯甲烷 (mg/kg)	ND (0.0015)	616	达标											
1,1-二氯乙烷 (mg/kg)	ND (0.0012)	9	达标											
1,2-二氯乙烷 (mg/kg	ND (0.0013)	5	达标											
1,1-二氯乙烯 (mg/kg)	ND (0.0010)	66	达标											
顺-1,2-二氯乙烯 (mg/kg)	ND (0.0013)	596	达标											
反-1,2-二氯乙烯 (mg/kg)	ND (0.0014)	54	达标											
1,2-二氯丙烷	ND(0.001	ND(0.001	ND(0.0011)	ND(0.0011)	ND(0.0011	ND(0.0011)	ND(0.001	ND(0.0011)	ND(0.001	ND(0.001	ND(0.001	ND(0.0011)	5	达标

	监测结果												筛	
监测 项目	项	目场地西南角	自 1#	Ŋ	页目场地中心 2	2#	功	目场地东南侧	3#	项目场地 内北侧 4#	项目场地 外南侧 5#	项目场地外 东南侧 6#	选值	达标 情况
	0~0.5m	0.5~1.5m	1.5~3.0m	0~0.5m	0.5~1.5m	1.5~3.0m	0~0.5m	0.5~1.5m	1.5~3.0m	0~0.2m	0~0.2m	0~0.2m	TEL.	
(mg/kg)	1)	1)			)		1)		1)	1)	1)			
1,1,1,2-四氯乙 烷(mg/kg)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	ND(0.0012)	ND(0.0012	ND(0.0012)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	10	达标
1,1,2,2-四氯乙 烷(mg/kg)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	ND(0.0012)	ND(0.0012	ND(0.0012)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	6.8	达标
四氯乙烯 (mg/kg)	ND(0.001 4)	ND(0.001 4)	ND(0.0014)	ND(0.0014)	ND(0.0014	ND(0.0014)	ND(0.001 4)	ND(0.0014)	ND(0.001 4)	ND(0.001 4)	ND(0.001 4)	ND(0.0014)	533	达标
1,1,1-三氯乙烷 (mg/kg)	ND(0.001 3)	ND(0.001 3)	ND(0.0013)	ND(0.0013)	ND(0.0013	ND(0.0013)	ND(0.001 3)	ND(0.0013)	ND(0.001 3)	ND(0.001 3)	ND(0.001 3)	ND(0.0013)	840	达标
1,1,2-三氯乙烷 (mg/kg)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	ND(0.0012)	ND(0.0012	ND(0.0012)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	2.8	达标
三氯乙烯 (mg/kg)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	ND(0.0012)	ND(0.0012	ND(0.0012)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	2.8	达标
1,2,3-三氯丙烷 (mg/kg)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	ND(0.0012)	ND(0.0012	ND(0.0012)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	0.5	达标
氯乙烯 (mg/kg)	ND(0.001 0)	ND(0.001 0)	ND(0.0010)	ND(0.0010)	ND(0.0010	ND(0.0010)	ND(0.001 0)	ND(0.0010)	ND(0.001 0)	ND(0.001 0)	ND(0.001 0)	ND(0.0010)	0.43	达标
苯(mg/kg)	ND(0.001 9)	ND(0.001 9)	ND(0.0019)	ND(0.0019)	ND(0.0019	ND(0.0019)	ND(0.001 9)	ND(0.0019)	ND(0.001 9)	ND(0.001 9)	ND(0.001 9)	ND(0.0019)	4	达标
氯苯(mg/kg)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	ND(0.0012)	ND(0.0012 )	ND(0.0012)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	270	达标
1,2-二氯苯 (mg/kg)	ND(0.001 5)	ND(0.001 5)	ND(0.0015)	ND(0.0015)	ND(0.0015	ND(0.0015)	ND(0.001 5)	ND(0.0015)	ND(0.001 5)	ND(0.001 5)	ND(0.001 5)	ND(0.0015)	560	达标
1,4-二氯苯 (mg/kg)	ND(0.001 5)	ND(0.001 5)	ND(0.0015)	ND(0.0015)	ND(0.0015	ND(0.0015)	ND(0.001 5)	ND(0.0015)	ND(0.001 5)	ND(0.001 5)	ND(0.001 5)	ND(0.0015)	20	达标
乙苯(mg/kg)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	ND(0.0012)	ND(0.0012	ND(0.0012)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	28	达标
苯乙烯 (mg/kg)	ND(0.001 1)	ND(0.001 1)	ND(0.0011)	ND(0.0011)	ND(0.0011	ND(0.0011)	ND(0.001 1)	ND(0.0011)	ND(0.001 1)	ND(0.001 1)	ND(0.001 1)	ND(0.0011)	129 0	达标
甲苯(mg/kg)	ND(0.001 3)	ND(0.001 3)	ND(0.0013)	ND(0.0013)	ND(0.0013	ND(0.0013)	ND(0.001 3)	ND(0.0013)	ND(0.001 3)	ND(0.001 3)	ND(0.001 3)	ND(0.0013)	120 0	达标
对间二甲苯 (mg/kg)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	ND(0.0012)	ND(0.0012	ND(0.0012)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	570	达标
邻二甲苯	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	ND(0.0012)	ND(0.0012	ND(0.0012)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.001 2)	ND(0.0012)	640	达标

# 5 环境现状调查与评价

						监测组	结果						筛	
监测 项目	项	目场地西南角	角 1#	Ŋ	页目场地中心?	2#	邛	[目场地东南侧	3#	项目场地 内北侧 4#	项目场地 外南侧 5#	项目场地外 东南侧 6#	选值	达标 情况
	0~0.5m	0.5~1.5m	1.5~3.0m	0~0.5m	0.5~1.5m	1.5~3.0m	0~0.5m	0.5~1.5m	1.5~3.0m	0~0.2m	0~0.2m	0~0.2m	111.	
(mg/kg)														
2-氯酚 (mg/kg)	ND(0.04)	ND(0.04)	ND(0.04)	ND(0.04)	ND(0.04)	ND(0.04)	ND(0.04)	ND(0.04)	ND(0.04)	ND(0.04)	ND(0.04)	ND(0.04)	225 6	达标
苯并[a]蒽 (mg/kg)	ND(0.12)	ND(0.12)	ND(0.12)	ND(0.12)	ND(0.12)	ND(0.12)	ND(0.12)	ND(0.12)	ND(0.12)	ND(0.12)	ND(0.12)	ND(0.12)	15	达标
苯并[a]芘 (mg/kg)	ND(0.17)	ND(0.17)	ND(0.17)	ND(0.17)	ND(0.17)	ND(0.17)	ND(0.17)	ND(0.17)	ND(0.17)	ND(0.17)	ND(0.17)	ND(0.17)	1.5	达标
苯并[b]荧蒽 (mg/kg)	ND(0.17)	ND(0.17)	ND(0.17)	ND(0.17)	ND(0.17)	ND(0.17)	ND(0.17)	ND(0.17)	ND(0.17)	ND(0.17)	ND(0.17)	ND(0.17)	15	达标
苯并[k]荧蒽 (mg/kg)	ND(0.11)	ND(0.11)	ND(0.11)	ND(0.11)	ND(0.11)	ND(0.11)	ND(0.11)	ND(0.11)	ND(0.11)	ND(0.11)	ND(0.11)	ND(0.11)	151	达标
二苯并[a, h]蒽 (mg/kg)	ND(0.13)	ND(0.13)	ND(0.13)	ND(0.13)	ND(0.13)	ND(0.13)	ND(0.13)	ND(0.13)	ND(0.13)	ND(0.13)	ND(0.13)	ND(0.13)	1.5	达标
萬(mg/kg)	ND(0.14)	ND(0.14)	ND(0.14)	ND(0.14)	ND(0.14)	ND(0.14)	ND(0.14)	ND(0.14)	ND(0.14)	ND(0.14)	ND(0.14)	ND(0.14)	129 3	达标
茚并[1,2,3-cd] 芘(mg/kg)	ND(0.13)	ND(0.13)	ND(0.13)	ND(0.13)	ND(0.13)	ND(0.13)	ND(0.13)	ND(0.13)	ND(0.13)	ND(0.13)	ND(0.13)	ND(0.13)	1.5	达标
萘(mg/kg)	ND(0.09)	ND(0.09)	ND(0.09)	ND(0.09)	ND(0.09)	ND(0.09)	ND(0.09)	ND(0.09)	ND(0.09)	ND(0.09)	ND(0.09)	ND(0.09)	70	达标
*硝基苯 (mg/kg)	ND (0.09)	ND (0.09)	ND (0.09)	ND (0.09)	ND (0.09)	ND (0.09)	ND (0.09)	ND (0.09)	ND (0.09)	ND (0.09)	ND (0.09)	ND (0.09)	76	达标
*苯胺 (mg/kg)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	260	达标
*氯甲烷 (mg/kg)	ND (0.0010	ND (0.0010	ND (0.0010)	ND (0.0010)	ND (0.0010	ND (0.0010)	ND (0.0010	ND (0.0010)	ND (0.0010	ND (0.0010	ND (0.0010	ND (0.0010)	37	达标

对照《土壤环境质量建设用地土壤污染风险管控标准(试行)》(GB36600-2018)中表 1,项目区域内的各土壤环境质量监测因子监测值均满足第二类用地筛选值标准限值要求,说明项目选址土壤环境质量状况良好。

# 5.2.5.2 补充监测

因本项目在联仕公司东面新增地块,本次评价委托湖北弗思检测技术有限公司在新增地块之上设置1个土壤监测点位开展补充监测。

# (1) 监测点位、监测项目、监测时间

土壤监测点位为新增地块内 1 个柱状样。本次监测时间为 2021 年 11 月 16 日,监测点位及监测项目详见下表:

监测点位	采样深度	经纬度	监测项目	监测频次
新增地块内 1#	0-0.5m 0.5-1.5m 1.5-3.0m	E: 112.318648°, N: 30.249458°	pH、铜、镍、镉、汞、砷、铅、铬(六价)、四氯化碳、氯仿、氯甲烷、1,1-二氯乙烷、1,2-二氯乙烷、1,2-二氯乙烯、顺-1,2-二氯丙烷、1,1,1,2-四氯乙烷、1,1,2,2-四氯乙烷、四氯乙烯、1,1,1-三氯乙烷、1,1,2-三氯乙烷、三氯乙烯、1,2,3-三氯丙烷、氯乙烯、苯、氯苯、1,2-二氯苯、1,4-二氯苯、乙苯、苯乙烯、甲苯、间二甲苯+对二甲苯、邻二甲苯、硝基苯、苯胺、2-氯酚、苯并[a]蒽、苯并[a]芘、苯并[b]荧蒽、苯并[k] 荧蒽、菌、二苯并[a,h]蒽、茚并[1,2,3-cd] 芘、萘	监测 1 次

表 5.2-32 土壤监测信息表

# (2) 监测结果

补充土壤监测结果见下表:

	1	LA NEW CALLES		1		ı	1-140, 114 144			
检测项目		检测结果		单位	标准限值	标准指数				
/	<b>T1</b>	T2	T3	平匹	初田民田	T1	<b>T2</b>	T3		
1,1,1,2-四氯乙烷	ND	ND	ND	μg/kg	10		-			
1,1,1-三氯乙烷	ND	ND	ND	μg/kg	840		-			
1,1,2,2-四氯乙烷	ND	ND	ND	μg/kg	6.8		-			
1,1,2-三氯乙烷	ND	ND	ND	μg/kg	2.8		-			
1,1-二氯乙烷	ND	ND	ND	μg/kg	9		1			
1,1-二氯乙烯	ND	ND	ND	μg/kg	66		1			
1,2,3-三氯丙烷	ND	ND	ND	μg/kg	0.5		1			
1,2-二氯苯	ND	ND	ND	μg/kg	560					
1,2-二氯丙烷	ND	ND	ND	μg/kg	5					
1,2-二氯乙烷	ND	ND	ND	μg/kg	5					
1,4-二氯苯	ND	ND	ND	μg/kg	20		-			

表 5.2-33 补充土壤监测结果一览表

	T	1			ı	1	1	
2-氯酚	ND	ND	ND	mg/kg	2256			
pH 值	7.48	7.7	7.35	无量纲				
苯	ND	ND	ND	μg/kg	4			
苯胺	ND	ND	ND	mg/kg	260			
苯并[a]芘	ND	ND	ND	mg/kg	1.5			
苯并[a]蒽	ND	ND	ND	mg/kg	15			
苯并[b]荧蒽	ND	ND	ND	mg/kg	15			
苯并[k]荧蒽	ND	ND	ND	mg/kg	151			
苯乙烯	ND	ND	ND	μg/kg	1290			
二苯并[a,h]蒽	ND	ND	ND	mg/kg	1.5			
二氯甲烷	ND	ND	ND	μg/kg	616			
反-1,2-二氯乙烯	ND	ND	ND	μg/kg	54			
镉	0.17	0.17	0.12	mg/kg	65	0.003	0.003	0.002
汞	0.126	0.087	0.027	mg/kg	38	0.003	0.002	0.0007
甲苯	ND	ND	ND	μg/kg	1200			
间、对-二甲苯	ND	ND	ND	μg/kg	570			
邻-二甲苯	ND	ND	ND	μg/kg	640			
六价铬	ND	ND	ND	mg/kg	5.7			
氯苯	ND	ND	ND	μg/kg	270			
氯仿	ND	ND	ND	μg/kg	0.9			
氯甲烷	ND	ND	ND	μg/kg	37			
氯乙烯	ND	ND	ND	μg/kg	0.43			
萘	ND	ND	ND	mg/kg	70			
镍	24	24	26	mg/kg	900	0.027	0.027	0.029
铅	23	22	23	mg/kg	800	0.029	0.028	0.029
崫	ND	ND	ND	mg/kg	1293			
三氯乙烯	ND	ND	ND	μg/kg	2.8			
砷	9.36	6.89	7.89	mg/kg	60	0.156	0.115	0.132
顺-1,2-二氯乙烯	ND	ND	ND	μg/kg	596			
四氯化碳	ND	ND	ND	μg/kg	2.8			
四氯乙烯	ND	ND	ND	μg/kg	533			
铜	24	25	24	mg/kg	18000	0.0013	0.0014	0.0013
硝基苯	ND	ND	ND	mg/kg	76			
乙苯	ND	ND	ND	μg/kg	28			
茚并[1,2,3-c,d]芘	ND	ND	ND	mg/kg	1.5			

表 5.2-34 土壤理化性质调查表

点位		1#	1# 时间	
经度		112 98'59.92" 纬度		30 °14'57.82"
层	次	表	中	深
	颜色	黄棕	暗栗	暗栗
IN 4Z.1:1.3.	湿度	潮	重潮	极潮
现场记录	质地	重壤土	砂壤土	砂壤土
	根系	少	无	无

对照《土壤环境质量建设用地土壤污染风险管控标准(试行)》(GB36600-2018)中表 1,项目区域内的各土壤环境质量监测因子监测值均满足第二类用地筛选值标准限值要求,说明项目选址土壤环境质量状况良好。

### 5.2.6 生态环境现状调查

项目位于荆州经济技术开发区内,项目所在地四周为已经开发的工业企业用地,场地内有一栋厂房,大部分为裸露的空地,项目周边分布有常见的乔灌木,主要为樟树等常见树种。项目所在区域多为人工生境,人为干扰严重,野生动物种类较少,常见的有鼠类、蛙、蛇、蟾蜍等,均为广布种。根据现状调查和资料收集,评价区域内无国家级及省级保护陆生野生动物。

由此可见,本项目所在区域的生态环境质量一般。

# 5.3 区域污染源调查

# 5.3.1 调查内容

污染源调查及评价的目的在于了解评价区内主要污染企业污染物种类及排放量、污染治理现状等,分析各企业对区域污染的贡献情况,为建设项目环境评价提供基础资料。根据 2017 年 9 月审批通过的《荆江绿色循环产业园控制性详细规划环境影响报告书》及区域环统数据、排污许可数据,调查荆江绿色循环产业园区内主要排污企业的基本状况及主要污染物排放情况,污染源调查因子如下:

大气环境污染源调查因子: SO2、NOx、颗粒物;

水环境污染源调查因子: COD、氨氮。

#### 5.3.2 区域污染源现状调查结果

荆江绿色循环产业园区内主要污染源调查数据来源于园区规划环评、区域环统数据、排污许可数据等,区域主要污染源调查结果见下表。

序	企业名称	废水排 放量	水污染物排放量 (吨)		大气污染物排放量 (吨)		备注
号	11.11. E 14	(吨)	COD	氨氮	$SO_2$	NOx	щш
1	荆州市楚晖化工有限公司	256000	25.6	0.03	/	/	/
2	湖北江公科工贸有限公司	248200	24.82	/	/	/	/
3	荆州福天化工有限公司	200	0.02	/	/	/	/
4	荆州市大明灯业有限公司	322000	32.2	0.8211	/	/	/
5	荆州市众益材料有限公司	3100	0.39	/	32.64	2.35	/
6	湖北能特科技股份有限公司	372000	37.2	0.72	329.2	43.97	/
7	太和气体(荆州)有限公司	30	0.003	0.0004	/	/	/
8	荆州市昌盛环保燃料油有限公司	4000	0.4	0.06	3.032	0.327	/

表 5.3-1 区域现状污染源排放情况表

9	锦辉(荆州)硅能科技有限公司	3600	0.36	0.054	/	/	/
10	沙市久隆汽车动力转向器有限公司	7823	0.25	/	/	/	/
11	湖北神电汽车电机有限公司	61000	1.6	/	/	/	/
12	湖北长乐健康食品有限公司	302200	30.22	/	3.046	0.326	/
13	荆州市恒隆汽车零部件制造有限公司	180000	15.6	/	/	/	/
14	荆州市天翼精细化工开发有限公司	245000	24.5	0.02	3.808	0.411	/
15	江陵奔达制药有限公司	249600	24.96	0.144	74.125	2.058	/
16	国电长源荆州热电有限公司	0	/	/	6045.78	6360.58	/
17	荆州市广益化工有限公司	2400	0.24	0.036	/	/	/
18	湖北一休建筑材料有限公司	134000	13.4	/	51.7	1.02	/
19	湖北大明水产科技有限公司	342100	34.21	8.1	117.83	0.66	/
20	湖北吉科化工有限公司	4250	0.34	0.01	2.02	0.21	停产
21	湖北汉科新技术股份有限公司	350000	35.01	2.67	3.4	0.29	/
22	荆州市欣宏纺织印染有限公司	15400	1.47	/	/	/	/
23	荆州市承展纺织印染有限公司	98000	9.37	/	/	/	/
24	湖北汇达科技发展有限公司	372000	417.94	/	87.41	10.342	/
25	湖北瑞邦生物科技有限公司	492600	26.954	0.13	196.52	19.99	/
26	荆州市天玺肉业有限公司	358800	35.88	10.88	1.414	0.153	/
27	荆州市平安防水材料有限公司	1300	0.3	/	58.16	0.882	/
28	荆州市天成印染有限公司	25100	2.4	/	/	/	/
29	荆州健康鸟染整服饰有限公司	30000	4.4	/	/	/	/
30	荆州市丽之源化工科技有限公司	4000	0.4	0.06	2.72	0.59	/
31	荆州市恒泰建材有限公司	250000	25	0.15	2.38	1.43	/
32	荆州市新沙印染有限公司	64400	6.14	/	/	/	/
33	荆州市金发印染有限公司	247400	23.57	2.89	/	/	/
34	荆州市天大印染有限公司	238100	22.74	/	/	/	/
35	荆州市恒利达印染有限公司	73000	6.97	/	/	/	/
36	湖北亚泰石化科技有限公司	350000	35	10.25	54.4	5.88	/
37	湖北沙隆达股份有限公司	3450000	724.68	14.17	/	/	/
38	小天鹅(荆州)电器有限公司	205000	19.5	1.01	0	8.87	/
39	荆州市金田化工有限公司	800	0.08	/	17	1.47	/
40	荆州市中达印刷材料有限公司	113800	11.38	/	/	/	/
41	荆州市神奇磁业有限公司	304400	30.4358	0.252	2.72	0.294	/
42	华意压缩机(荆州)有限公司	198700	19.83	0.25	/	/	/
43	荆州市三久金属加工有限公司	103000	10.3	0.09	/	/	/
44	荆州市沙市英慧纸业助剂有限公司	10000	0.14	0.03	/	/	/
45	小天鹅(荆州)三金电器有限公司	54560	4.36	/	/	/	/
46	荆州市金马汽车零部件制造	291700	29.17	/	/	/	/
47	荆州环宇汽车零部件有限公司	326200	32.62	/	/	/	/

48	荆州市双美机械有限公司	5000	0.5	0.075	0.54	0.06	/
49	荆州市华强化工有限公司	450	0.045	0.0067	/	/	/
50	荆州市巨鲸传动机械有限公司	270000	12.55	/	/	/	/
51	荆州市奥达纺织有限公司	887300	67.68	/	/	/	/
52	荆州市福兴建材有限公司	300	0.01	/	/	/	/
53	江陵同创机械有限公司	9000	0.8	/	/	/	/
54	荆州市天合科技化工有限公司	390000	39	/	61.2	5.29	/
55	荆州市博尔德化学有限公司	316923	30.2	/	184.24	29.24	/
56	荆州市九天化工科技有限公司	286600	28.66	/	0.98	0.11	/
57	荆州市东兴建材有限公司	9900	0.85	0.05	132.55	10.31	/
58	荆州市强力宝化工涂料有限公司	300	0.03	0	1.55	0.17	/
59	荆州市骅珑气体有限公司	250000	25	0.15	/	/	/
60	荆州市桑田农贸有限公司	1600	0.16	/	0.66	0.04	/
61	荆州市天星沥青有限公司	340	0.01	/	4.35	0.47	/
62	荆州德隆机械有限公司	126000	12.56	/	/	/	/
63	湖北天泽农生物工程有限公司	20	/	/	/	/	/
64	荆州市众兴精细化工厂	344600	34.46	1.7609	51.96	0.21	/
65	荆州市天然虾青素有限公司	367200	36.72	0.12	/	/	/
66	荆州市亿钧玻璃股份有限公司	330000	33	/	/	665.64	/
67	荆州市隆华石油化工有限公司	215000	17.5	/	/	/	/
68	荆州市三强新型建材有限公司	126600	12.66	/	51.68	5.59	/
69	荆州市天意毛纺织有限公司	1800	0.16	/	/	/	/
70	荆州市鹏丰化工有限责任公司	298200	29.82	0.59	1.904	0.205	/
71	荆州市云光印刷器材有限公司	268800	26.88	/	/	/	/
72	湖北三才堂化工科技有限公司	350000	35	2.25	281.6	27.64	/
73	荆州市嘉烨印染有限公司	252800	24.14	/	/	/	/
74	荆州市东惠新型建材有限公司	3600	0.36	/	58.16	4.9	/
75	荆州湘大骆驼饲料有限公司	360000	36	0.15	127.2	2.94	/
76	荆州市弘桥纸制品有限公司	900	0.02	/	5.44	0.59	/
77	湖北越美纺织有限公司	240000	56.9	4.92	/	/	/
78	湖北三雄科技发展有限公司	183200	18.32	0.048	/	/	/
79	荆州福瑞源纺织有限公司	54200	10.62	/	16.25	1.76	/
80	湖北恒利建材科技有限公司	370000	37	0.33	20.23	2.06	/
81	荆州市泰佳制冷器材有限公司	7000	0.7	0.105	/	/	/
82	荆州市永康生物科技有限公司	420800	42.08	1.1	91.6	19.8	/
83	荆州市觉庐化工有限公司	102900	10.29	/	2.04	0.44	/
84	库博标准荆大(荆州)汽车配件有限 公司	234200	19.37	/	/	/	/
85	荆州市依顺食品有限公司	358000	35.8	/	1.22	0.13	/
86	中国石化集团江汉石油管理局沙市钢	348400	34.84	4.93	/	/	/
			176	<u> </u>	ロート 井川 小川 エエト	意保护科学技	+ 方四八=

	管厂						
87	荆州市达利泰精细化工厂	5000	0.5	/	3.26	0.35	/
88	荆州市盛丰照明电器厂	200	/	/	52.098	0.22	/

# 5.3.3 评价范围内在建、拟建污染源调查

本项目污染源调查涉及的评价区域内三年内已批未建或已建设未投产的企业,数据来源于荆州市生态环境局网络公示环评调查数据,调查结果见下表。

## 表 5.3-2 评价区域现状在建工业污染源调查统计一览表

序						点源参	数	烟气量					排放法	速率(kg	/h)				
号		污染源名称	X	Y	高度 m	直径 m	温度℃	m <sup>3</sup> /h	$SO_2$	NO <sub>x</sub>	$PM_{10}$	甲苯	HCl	TVOC	丙酮	H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub>	氟化物	$NH_3$	$H_2S$
1	湖北沃佳 生物农业	P3 生产车间 2 碱喷淋塔排 气筒	-1311	-2708	25	0.8	25	15000					0.003	1.067		0.041			
2	有限公司 (原湖北	P4 生产车间 2 碳纤维吸附 塔排气筒	-1299	-2708	25	0.4	25	5000					0.018			0.027			
3	激富生物	P7 生产车间 4 碱喷淋塔	-1311	-2745	25	0.4	25	5000					0.015	0.252					
4	科技有限 公司) 高效环境	P8 生产车间 4 碳纤维吸附 塔	-1299	-2745	25	0.4	25	5000					0.003			0.05			
5	后双环境 友好农药	P11 生产车间 6 碱吸收塔	-1311	-2785	25	0.4	25	5000					0.001	0.265					
6	原药和医	P12 生产车间 6 碳纤维吸附 塔	-1299	-2785	25	0.4	25	5000					0.001						
7		焚烧炉排气筒	-1263	-1018	25	0.6	80	4200	0.617	1.68	0.244		0.013						
8	湖北华邦	2#车间排气筒	-1287	-1138	20	0.4	25	5000					0.007						
9	化学有限	3#车间排气筒	-1192	-1092	20	0.4	25	5000					0.035	0.165					
10	公司搬迁	危废暂存间排气筒	-1096	-1194	15	0.3	25	811						0.006				0.001	0.017
11	项目	5#车间排气筒	-1287	-1231	20	0.4	25	5000						0.167					
12	(2019)	6#车间排气筒	-1180	-1231	20	0.4	25	5000			0.069			0.415				0.002	
13		导热油炉烟囱	-1156	-1221	8	0.3	80	13638	0.039	0.919	0.069								
14		RTO 焚烧炉 1#排气筒	-1347	-751	50	2.1	80	160000	16.831	38.2540	5.0001	0.5215	0.9311	4.3503				0.0178	0.0006
15	荆州三才	2#排气筒	-1240	-741	30	0.6	20	5000					0.491						
16	ガガニカ	3#排气筒	-1347	-834	30	1.2	20	40000	0.669					0.769				0.202	
17	司精细化	4#排气筒	-1036	-861	30	0.6	20	6000						0.018				0.108	
18	工产品搬	5#排气筒	-1192	-852	30	0.8	20	10000					0.2383	0.0978					
19	迁改造升 级项目	6#排气筒	-509	-926	30	0.8	20	10000						0.401					
20	(2020)	7#排气筒	-617	-1000	30	0.8	20	10000		2.027			0.31	0.082					
21		8#排气筒	-449	-1000	30	0.6	20	5000						0.093					
22		9#排气筒	-1180	-760	30	0.6	20	5000										0.0014	

23		10#排气筒	-545	-1203	15	0.4	80	6720	0.0061	0.8192	0.1024						
24		11#排气筒	-354	-1231	15	0.4	80	5040	0.0046	0.6144	0.0768						
25	天科 (荆	1#排气筒	1502	404	25	0.5	80	6000	0.005	0.022	0.003		0.013	0.460			
26	州)	2#排气筒	1514	376	25	0.3	20	1200						0.148			
27	制药有限 公司绿色 制药产业 基地项目 (一期) (2020)	3#排气筒	1526	284	25	0.3	20	6000						0.002		0.005	0.0002
28	能特年产	2#排气筒	2795	487	25	0.3	20	3600						1.471			
29	900 吨高 级医药中	3#排气筒	2616	496	25	0.5	20	15000						0.278			
30	间体搬迁 技改项目 (2020)	4#排气筒	2328	478	25	0.5	20	15000						0.003		0.008	0.0004
31	能特年产	1#排气筒	2891	450	50	1.5	80	40000	1.214	6.092	0.581	0.204	0.033	0.931			
32	240吨 R 系列医药 中间体搬 改项目 (2021)	5#排气筒	2364	459	25	0.8	20	20000					0.0022	0.071			
33	益曼特健	1#排气筒	1646	173	15	0.3	20	5000						0.024			
34	康产业	2#排气筒	1478	145	15	0.3	20	2000						0.083			
35	(荆 州)有限	3#排气筒	1586	-160	15	0.3	20	3000						0.023			
36	公司升级	4#排气筒	1706	-30	25	0.5	20	6000						0.357			
37	改造项目 (2020)	5#排气筒	1394	71	50	1.2	80	160000	0.554	10.475	0.740						
38	汇达科技	1#排气筒	-1584	-3127	28	0.4	20	2000					0.0008				
39	有限公司	2#排气筒	-1415	-3185	28	0.35	20	5000			0.009	0.035	0.048	0.038			
40	高效新型 农药、农	3#排气筒	-1752	-3242	28	0.25	20	2500						0.1224			
41	药中间体	4#排气筒	-1864	-3242	28	0.6	20	16000					0.0002	0.813			0.088
42	及精细化	排气筒 R	-1733	-3343	28	0.8	80	29272.5	0.0093	0.8775	0.1669	0.573		2.118	0.0027		
43	学品生产	排气筒W	-1378	-3257	28	0.35	20	5000						0.283		0.181	0.0074

44	项目 (2020)	排气筒 B	-1752	-3228	28	0.54	20	13000						0.0094			0.0147	0.0074
45	汇达年产 100 吨 AP 项目 (2021)	5#排气筒	-1976	-3213	21	0.25	25	2000									0.035	
46	安道麦股	H1 排气筒化磷硫磷尾气及 洗锅尾气吸收排气筒	-985	423	25	0.5	20	16000									0.029	0.0116
47	份有限公	H2 粉剂生产尾气排气筒	-1154	437	25	0.5	20	1000			0.0042							
48	司杀虫剂	H3 颗粒生产尾气排气筒	-1303	466	25	0.5	20	1000			0.0028							
49	整体搬迁	H5 工艺尾气 RTO 焚烧尾气 排气筒	-1266	575	40	1	80	60000	0.300	5.100	0.480	0.0013	0.078	0.864				
50	项目	H6 污水站 RTO 焚烧尾气排 气筒	-1847	583	40	2.3	80	150000	0.75	7.5	1.2		0.15	0.090			0.03	0.03
51	(2019)	H7 废液及固废焚烧尾气排 气筒	-1750	641	60	3	80	25000	0.7	2.1	0.20		0.15					
52	Mar II. 481	氨酸钙车间废气	3746	1209	20	0.4	25	6000					0.025	0.017	0.0054		0.06	
53	湖北一科 制药有限	氨酸钙车间粉尘	3776	1210	30	0.2	25	800			0.0075							
54	公司新建	酰胺酸车间	3627	1309	30	0.4	25	6000					0.062				0.04	
55	原料药	氯烷车间	3638	1251	30	0.4	25	2000					0.006	0.0042				
56	项目 (2020)	氯烷车间有机废气	3649	1218	30	0.4	25	6000						0.0535		0.0205		
57	(2020)	RTO 装置尾气	3411	1309	30	0.6	25	20000	0.02	0.237	0.0008	0.006		0.334	0.007			
58	湖北中和	1#排气筒	-1387	-3121	20	0.6	20	12000					0.096			0.030		
59	普汇环保 科技有限	2#排气筒	-1434	-3145	20	0.6	20	22000						0.021			0.005	0.0001
60	公司年13	3#排气筒	-1559	-3145	20	1.2	20	113000						0.168			0.036	0.001
61	万吨固废 综合处置 项目 (2021)	4#排气筒	-1653	-3145	50	2.0	135	65000	4.705	15.513	1.763		1.46			0.026		
62	湖北能泰	苯酐工艺尾气	3038	1398	35	1.0	80	34210						2.37				
63	科技有限	甲醛尾气处理装置1	2976	1314	15	0.6	80	10800						0.935				
64	公司甲醛 24 万吨/年 及苯酐 6	甲醛尾气处理装置 2	3101	1362	15	0.6	80	10800						0.935				

	万吨/年																		
	项目																		
	(2019)																		
65	荆州市东	甲类车间 1 P1	708	-253	21	0.8	25	4000	0.021					0.1418					
66	泽化工科	甲类车间 2 P2	693	-530	21	0.8	25	4000					0.0005	0.091					
67	技有限公 司油田助	储罐区 P3	912	-482	15	0.5	25	2000						0.0075					
68	剂、聚羧	实验楼 P4	740	-349	21	0.4	25	2000						0.0054					
69	酸水剂表 面性剂目 (2021)	污水处理站 P5	646	-229	15	0.4	25	2000						0.0054				0.0002	0.0001
70		液体车间 2 P1#	114	-253	15	0.6	25	8000			0.0005			0.0078					
71		液体车间 3 P2#	255	-313	15	0.4	25	4000						0.0679					
72	荆州嘉华	干燥车间 P3#	146	-361	15	0.6	25	8000						0.0042					
73	科技有限	粉体车间 1 P4#	286	-313	15	0.6	25	10000			0.0701								
74	公司年产 6万吨油	粉体车间 2 P5#	130	-458	15	0.6	25	10000			0.030								
75	田化学品	粉体车间 3 P6#	380	-397	15	0.6	25	10000			0.1429								
76	项目	锅炉房 P7#	177	-470	15	0.2	150	1220	0.00002	0.0864	0.00004								
77	(2021)	储罐区 P8#	333	-470	15	0.3	25	8000						0.0002					
78		实验楼 P9#	130	-554	18	0.15	25	1000						0.02					
79		污水处理站 P11#	317	-530	15	0.3	25	8000						0.021				0.0003	0.0001
80	雷迪森化	4#车间排气筒	-886	-2699	30	0.6	20	8268						0.092					
81	学 (荆 州)	丙二酸车间排气筒	-730	-2711	15	0.3	20	2000						0.13					
82	有限公司	焚烧炉烟囱	-855	-2844	50	1	70	12878	2.382	13.17	1.625		1.096						
83	年产1万	2车间排气筒*	-730	-2844	30	0.6	20	7063					0.13	0.108					
84	吨乳液及	3车间排气筒*	-1027	-2832	30	0.6	20	7063					0.252						
85	600 吨丙 二酸生产	5 车间排气筒*	-918	-2892	30	0.6	20	7063						0.058					
86	一般王) 项目	导热油炉*	-1043	-2940	30	0.6	70	17048	0.021	0.485	0.03								
87	(2020)	医药中间体车间*	-918	-2964	40	0.8	20	48611					2.309	2.077					
序		污染源名称	X	Y	面测	原参数	(m)	与正北					排放	速率(kg	/h)				
号			71	1	宽度	长度	有效高	向夹角。	$SO_2$	$NO_x$	PM <sub>10</sub>	甲苯	HCl	TVOC	丙酮	H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub>	氟化物	$NH_3$	$H_2S$
88	沃佳公司	生产车间 2	-1324	-2600	23	60	15	100						0.515					

89	高效环境	生产车间4	-1355	-2700	23	60	15	100					0.179			
90	友好农药	生产车间 6	-1371	-2700	23	60	15	100					0.517			
91	原药和医 药中间体 建设项目 (2017)	生产车间8	-1400	-2700	23	60	15	100					0.218			
92		一号车间	-986	-1064	15	45	5	20		0.169						
93	湖北华邦	二号车间	-1048	-1047	15	45	5	20					0.017			
94	化学有限	三号车间	-1135	-1030	15	45	5	20					0.02			
95	公司搬迁 项目	四号车间	-1145	-1039	15	45	12	20		0.033			0.074			
96	(2019)	储罐区	-1124	-1014	20	45	5	20					0.022			
97	-	污水处理站	-1265	-1072	20	50	5	20							0.042	0.002
98	荆州三才	焚烧配伍区	-1254	-754	5	20	6	100					0.021		0.004	0.0002
99	堂有限公司特細化	西厂区车间	-1124	-863	200	140	10	100			0.	.00046	0.0356		0.0028	0.0002
100	司精细化 工产品搬	东厂区车间	-537	-1189	206	230	10	100			0	.0003	0.0237		0.0019	0.0002
101	迁改造升	西厂区原料罐	-1124	-787	22	49	8	100			(	0.006	0.082			
102	级项目 (2020)	东厂区原料罐	-667	-1256	43	55	8	100			0	0.0044	0.0598		0.0058	
103	天科 (荆	生产区	1560	418	20	67	6	0					0.021			
104	州)制药 有限公司	储罐区	1538	343	18	60	6	0					0.002			
105	绿色制药 产业基地 项目(一 期) (2020)	污水处理站	1516	426	10	20	0	4					0.0001		0.0002	0.0001
106	能特年产	14#车间	2701	343	48	18	10	20					0.071			
107	240 吨 R 系列医药	13#车间	2646	292	68	27	10	20					0.063			
108	中间体搬	储罐区	2603	292	85	40	5	20			(	0.007	0.0824			
109	汇达科技	1#车间	-1363	-3266	27	50.4	8	8		0.01			0.12			
110	有限公司	2#车间	-1391	-3360	27	54	8	8		0.01						

111	高效新型	3#车间	-1540	-3276	27	54	8	8			0.008			0.328				
112	农药、农	4#车间	-1513	-3339	27	54	8	8					0.0189	0.19				
113	药中间体 及精细化	7#车间	-1689	-3287	27	54	8	8						0.05			0.0374	
114	学品生产	储罐区	-1716	-3266	43	80	8	8			0.0318			0.03				
115	项目	生化污水站	-1757	-3444	25	120	8	-82	0.0075	0.0594				0.0025			0.01	0.005
116	(2020)	危废间	-1730	-3454	7	24	8	-82						0.0075			0.006	0.003
117		实验室	-1486	-3465	15	20	8	8						0.011				
118		化磷硫磷装置区	-1024	474	56	72	8	-83										
119	安道麦股	精胺联合装置区	-1201	505	54	110	8	-84						0.4944				
120	份有限公 司杀虫剂	乙酰联合装置区	-1296	526	54	123	8	-84						0.3103			0.0092	
121	系列产品	胺化/乙酰废水处理区	-1282	453	49	90	8	-84						0.1342				
122	整体搬迁	灌装车间	-1106	505	15	40	8	-84						0.054				
123	升级改造 项目	利旧吡啶储罐区	-1187	694	35	51	8	-83						0.0067				
124	(2019)	新建罐区	-1458	715	131	41	8	-83						0.0067				
125		罐桶间	-1011	641	48	18	5	7						0.025				
126	湖北一科	氨酸钙车间	3740	1249	23	64	24.5	100				0.0001	0.0125		0.0092		0.06	
127	制药有限	酰胺酸车间	3469	1333	17.5	70	24.5	100					0.031	0.003			0.04	
128	公司新建	氯烷车间	3455	1238	21	70	24.5	100					0.003	0.013		0.00513		
129	原料药	制剂车间	3713	1354	34	64	24.5	100						0.08				
130	项目 (2020)	储罐区	3523	1259	21	54.25	5	100				0.00023	0.0053	0.002	0.00356		0.003	
131	(2020)	污水处理站	3387	1322	45	113.32	5	100							0.123		0.128	0.0012
132	湖北中和 普汇环保	甲类仓库			175	28.4	10.25	20						0.011			0.002	0.0000 05
133	科技有限	2#仓库			41.8	100	9.7	20						0.084			0.018	0.001
134	公司年 13 万吨固废 综合处置 项目 (2021)	液体焚烧危废贮存区			12.5	29.5	3	20						0.008				
135	荆州市东	甲类车间 1	564	-144	15	48	95	90			0.038			0.391				
136	泽化工科	甲类车间 2	700	-469	15	48	95	90			0.0083			0.159	 			
137	技有限公	储罐区	686	-228	35	54	4	90						0.0022				

120	司油田助	→ 17 TM	958	-500	10	46	15.4	90				0.0017			
138	刊 和、聚羧	实验楼			12	46	15.4					0.0017			
139	酸水剂表	污水处理站	822	-354	30	55	4	90				0.0075		0.001	0.001
140	面性剂目	甲类仓库	672	-81	15	49.8	7	90				0.012			
141	(2021)	丙类仓库	754	-542	15	52.5	7	90				0.0016			
142		危废暂存间	523	-123	7.5	8.3	7	90				0.0006		0.009	0.0000
143		液体车间 2	292	-249	18	45	9.5	90		0.0026		0.0054			
144		液体车间3	102	-312	18	45	9.5	90				0.043			
145	荆州嘉华	干燥车间	225	-354	18	55	7.5	90		0.004		0.0105			
146	科技有限	粉体车间1	102	-437	18	50	7.5	90		0.075					
147	公司年产	粉体车间 2	265	-417	18	40	75	90		0.086					
148	6万吨油	粉体车间3	320	-458	27	69	8.5	90		0.22					
149	田化学品 项目	储罐区	157	-521	34	15.4	5	90				0.00006			
150	(2021)	实验室	442	-437	14	60	16.5	90				0.0038			
151		堆场	387	-375	27	51	8.5	90		0.0572					
152		污水处理站	401	-364	30	45	5	90				0.0292		0.0017	0.0001 4
153	雷迪森化	4车间	-813	-2749	35.1	94.2	3	-80				0.139			
154	学(荆	丙二酸车间	-838	-2903	24	60	3	-80				0.008			
155	州)有限 公司年产 1	甲类罐区	-938	-2883	32	108	3	-80				0.00558			
156	万吨乳液 及 600 吨 丙二酸生 产项目 (2020)	污水处理站	-788	-2979	100	100	3	-80				0.056		0.00203	0.0002

# 6.1 营运期环境影响预测评价

#### 6.1.1 大气环境影响预测评价

6.1.1.1 区域污染气象特征分析

#### 6.1.1.1.1 气象概况

项目采用的是荆州气象站(57476)资料,气象站位于湖北省荆州市,地理坐标为东经 112.1481 度,北纬 30.3502 度,海拔高度 31.8 米。气象站始建于 1953 年,1953 年 正式进行气象观测。

荆州气象站距本项目 19.6km, 是距项目最近的国家气象站, 拥有长期的气象观测 资料, 以下资料根据 2000-2019 年气象数据统计分析。

约	充计项目	*统计值	极值出现时间	**极值
多年平	均气温(℃)	17.1		
累年极端	最高气温 (℃)	37.2	2003-08-02	38.7
累年极端	最低气温 (℃)	-4.4	2011-01-03	-7.0
多年平均	均气压(hPa)	1011.9		
多年平均	l水汽压(hPa)	16.7		
多年平均	匀相对湿度(%)	76.5		
多年平:	均降雨量(mm)	1049.8	2013-09-24	140.1
	多年平均沙暴日数 (d)	0.0		
灾害天气统	多年平均雷暴日数 (d)	23.1		
计	多年平均冰雹日数 (d)	0.3		
	多年平均大风日数 (d)	1.1		
多年实测极大	风速(m/s)、相应 风向	18.3	2006-04-12	22.8 NNE
多年平均	均风速(m/s)	2.0		
多年主导风	向、风向频率(%)	NNE 18.5%		
多年静风频率	区(风速<=0.2m/s)(%)	12.2		
	值代表均值	举例: 累年极端最高	*代表极端最高气温的累年平	**代表极端最高气温的
**极值	直代表极端值	气温	均值	累年

表 6.1-1 荆州气象站常规气象项目统计(2000-2019)

#### 6.1.1.1.2 气象站风观测数据统计

#### (1) 月平均风速

荆州气象站月平均风速见下表,07月平均风速最大(2.3m/s),10月风最小

 $(1.7 \text{m/s})_{\circ}$ 

表 6.1-2 荆州气象站月平均风速统计(单位 m/s)

月份	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12
平均风 速	1.9	2.0	2.1	2.1	2.0	1.9	2.3	2.1	2.0	1.7	1.7	1.8

# (2) 风向特征

近 20 年资料分析的风向玫瑰图如下图所示,荆州气象站主要风向为 NNE 和 C、N、NE,占 50.2%,其中以 NNE 为主风向,占到全年 18.5%左右。

表 6.1-3 荆州气象站年风向频率统计(单位%)

风向	N	NNE	NE	ENE	Е	ESE	SE	SSE	S
频率	10.8	18.5	8.7	3.9	2.0	1.8	3.7	5.8	8.5
风向	SSW	SW	WSW	W	WNW	NW	NNW	С	
频率	5.5	3.9	2.5	2.2	1.8	3.1	5.0	12	

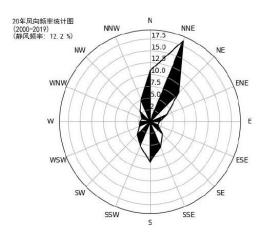
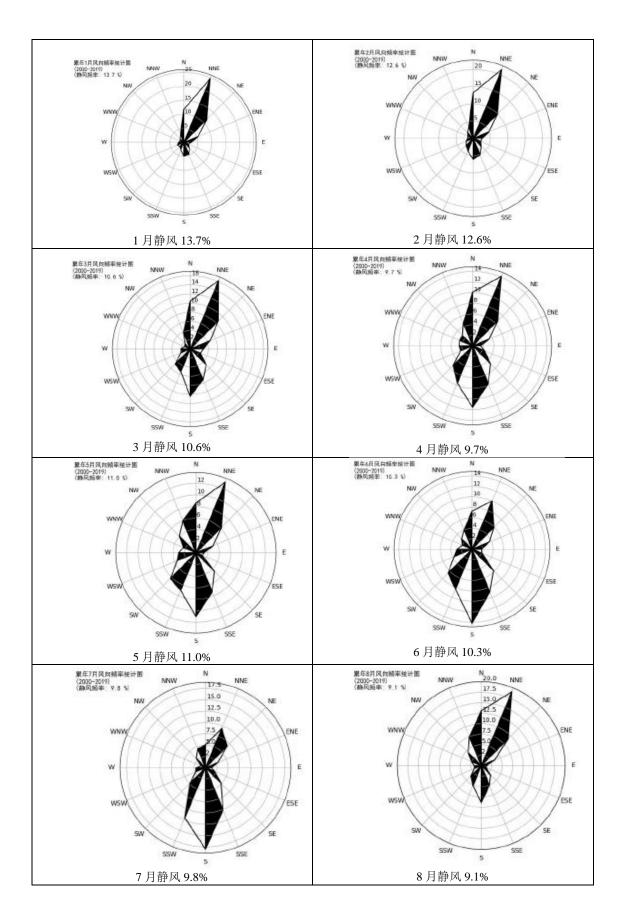


图 6.1-1 荆州风向玫瑰图 (静风频率 12.2%)

各月风向频率见下表。

## 表 6.1-4 荆州气象站月风向频率统计(单位%)

月份	N	NNE	NE	ENE	Е	ESE	SE	SSE	S	SSW	SW	WSW	W	WNW	NW	NNW	C
01	11.8	24.7	11.6	5.5	2.7	1.7	2.8	4.6	4.9	2.8	2.1	2.5	1.9	1.5	1.9	3.2	13.7
02	13.2	21.6	9.8	5.0	2.6	2.4	3.3	5.2	6.1	4.0	2.9	2.2	1.6	1.7	2.3	3.5	12.6
03	10.5	16.2	8.7	4.7	2.9	2.4	4.9	7.3	10.4	5.4	4.7	2.2	2.0	1.4	1.6	3.9	10.6
04	10.1	14.2	6.7	3.4	1.5	2.4	4.8	7.7	11.6	7.6	5.2	2.5	2.6	2.7	2.7	4.6	9.7
05	8.6	13.2	6.2	3.2	1.4	1.2	4.5	7.3	11.0	7.0	6.3	3.5	3.0	2.4	4.1	6.0	11.0
06	7.3	10.0	5.9	3.6	1.8	2.1	5.8	8.9	14.2	8.3	6.5	3.7	2.9	2.0	2.8	4.0	10.
07	5.1	9.4	6.8	2.9	1.3	2.2	4.8	10.1	18.0	12.0	4.9	2.3	2.1	1.1	2.9	4.5	9.8
08	13.1	19.1	9.1	3.4	1.2	1.2	3.2	5.1	8.8	5.2	3.5	1.8	1.7	2.5	4.4	7.4	9.1
09	15.0	24.7	9.3	3.8	1.8	1.6	2.9	3.4	4.2	2.6	2.4	1.8	1.8	2.0	4.2	6.8	11.8
10	14.6	21.2	7.8	3.6	1.6	0.9	2.3	2.7	2.9	2.4	2.5	2.4	2.5	2.0	4.7	7.7	18.1
11	11.4	24.0	9.4	4.0	2.3	1.6	2.7	4.2	4.3	4.3	2.3	2.5	2.2	1.9	3.1	4.8	15.1
12	9.1	23.8	13.4	4.3	3.1	1.8	2.3	3.5	5.5	4.3	2.9	2.1	1.9	0.9	2.9	3.3	15.



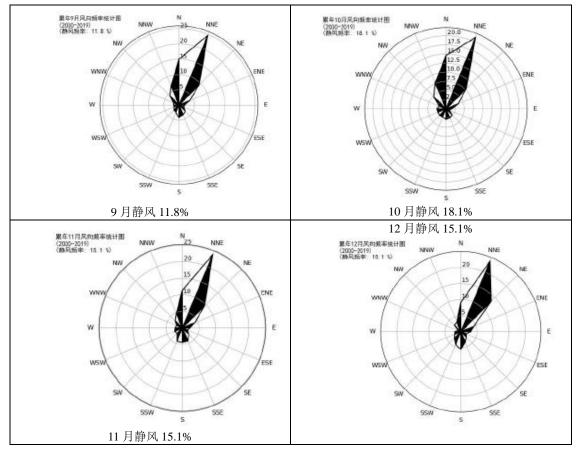


图 6.1-2 荆州月风向玫瑰图

## (3) 风速年际变化特征与周期分析

根据近 20 年资料分析,荆州气象站风速无明显变化趋势,2005 年年平均风速最大(2.2m/s),2003 年年平均风速最小(1.7m/s),周期为 6~7 年。

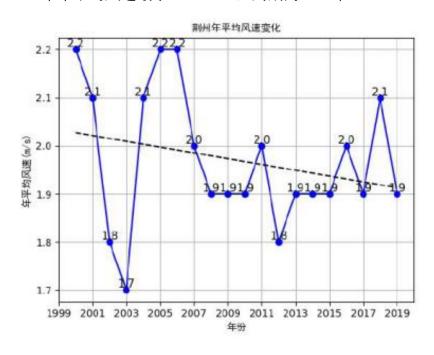


图 6.1-3 荆州 (2000-2019) 年平均风速 (单位: m/s, 虚线为趋势线)

#### 6.1.1.1.3 气象站温度分析

#### (1) 月平均气温与极端气温

荆州气象站 07月气温最高(28.6°C),01月气温最低(4.3°C),近 20年极端最高气温出现在 2003-08-02(38.7°C),近 20年极端最低气温出现在 2011-01-03(-7.0°C)。

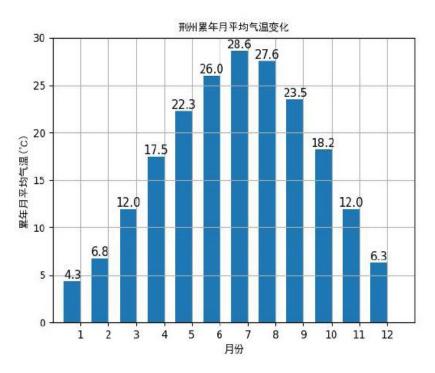
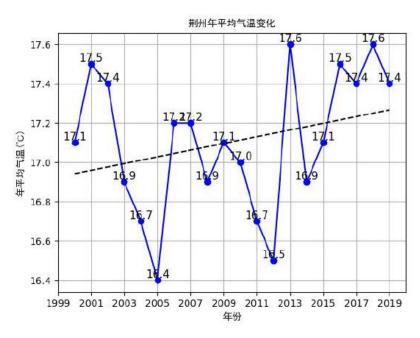


图 6.1-4 荆州月平均气温(单位: ℃)

#### (2) 温度年际变化趋势与周期分析

荆州气象站近 20 年气温无明显变化趋势,2013 年年平均气温最高(17.6°C),2005 年年平均气温最低(16.4°C),无明显周期。



#### 图 6.1-5 荆州 (2000-2019) 年平均气温 (单位: ℃, 虚线为趋势线)

#### 6.1.1.1.4 气象站降水分析

## (1) 月平均降水与极端降水

荆州气象站 06 月降水量最大 (155.9 毫米), 12 月降水量最小 (25.4 毫米), 近 20 年极端最大日降水出现在 2013-09-24 (140.1 毫米)。

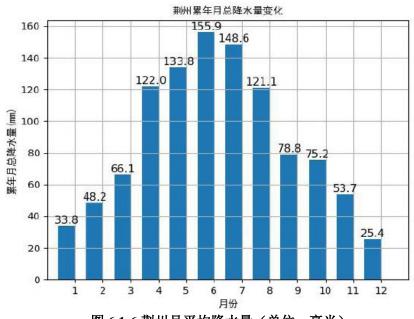


图 6.1-6 荆州月平均降水量(单位:毫米)

## (2) 降水年际变化趋势与周期分析

荆州气象站近 20 年年降水总量无明显变化趋势,2002 年年总降水量最大(1500.4 毫米),2019 年年总降水量最小(806.4 毫米),周期为 2-3 年。

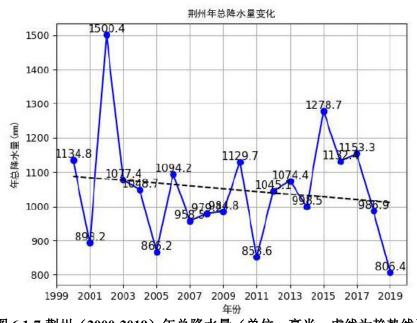


图 6.1-7 荆州 (2000-2019) 年总降水量 (单位: 毫米, 虚线为趋势线)

## 6.1.1.1.5 气象站日照分析

#### (1) 月日照时数

荆州气象站 07 月日照最长 (204.6 小时), 02 月日照最短 (83.9 小时)。

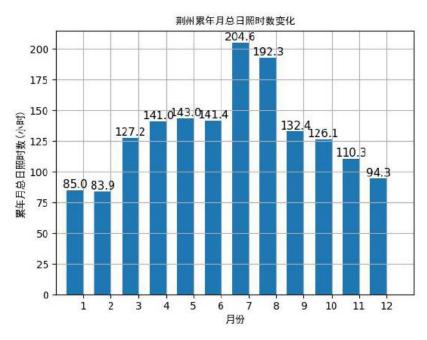


图 6.1-8 荆州月日照时数 (单位:小时)

#### (2) 日照时数年际变化趋势与周期分析

荆州气象站近 20 年年日照时数呈现上升趋势,每年上升 12.12%,2013 年年日照时数最长(1977.0 小时),2003 年年日照时数最短(1382.8 小时),周期为 3-4 年。

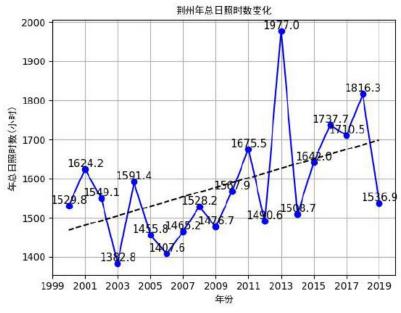


图 6.1-9 荆州 (2000-2019) 年日照时长 (单位: 小时,虚线为趋势线)

#### 6.1.1.1.6 气象站相对湿度分析

#### (1) 月相对湿度分析

荆州气象站 07 月平均相对湿度最大(79.7%), 12 月平均相对湿度最小(73.7%)。

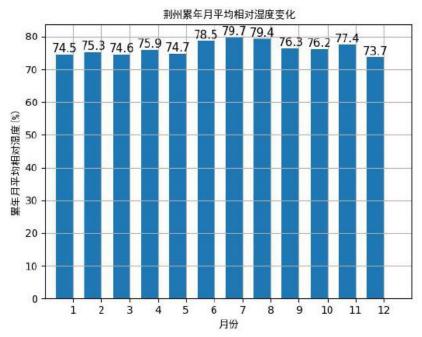


图 6.1-10 荆州月平均相对湿度(纵轴为百分比)

#### (2) 相对湿度年际变化趋势与周期分析

荆州气象站近 20 年年平均相对湿度呈现上升趋势,每年上升 0.16%,2018 年年平均相对湿度最大(79.4%),2008 年年平均相对湿度最小(73.0%),周期为 3-4 年。

#### 6.1.1.2 预测等级判定

#### 6.1.1.2.1 评价因子和评价标准筛选

根据本次评价工程分析章节污染源分析,评价因子为  $NOx \setminus PM_{10} \setminus SO_2 \setminus TVOC \setminus$  丙酮、 $H_2SO_4$ 、氨、硫化氢、甲苯、HCl、氟化物。各因子评价标准见下表。

评价因子	取值时间	标准值(μg/m³)	标准来源
DM	年平均	70	
$PM_{10}$	24 小时平均	150	
	年平均	50	
NOx	24 小时平均	100	
	1小时平均	250	《环境空气质量标准》
层 IV Hm	1小时平均	20	(GB3095-2012)
氟化物	24 小时平均	7	
	年平均	60	
$\mathrm{SO}_2$	24 小时平均	150	
	1小时平均	500	
TVOC	8h 平均	600	《环境影响评价技术导
硫酸	1h 平均	300	则——大气环境》

表 6.1-5 环境空气质量标准限值一览表

	24 平均	100	(HJ2.2-2018) 表 D.1
氨	lh 平均	200	
硫化氢	1h 平均	10	
丙酮	1h 平均	800	
甲苯	1h 平均	200	
HCl	1h 平均	50	

# 6.1.1.2.2 预测源强

## 表 6.1-6 正常工况下项目废气污染源强参数表

	<u> </u> 보이	가는 아무 자료	37	3.7		点源参数	Ţ.	㎞長員 3点	面源	参数(	(m)					排放	速率(kg	/h)				
序号	类型	污染源	X	Y	高度 m	直径 m	温度℃	烟气量 m³/h	宽度	长度	有效高	SO <sub>2</sub>	NO <sub>x</sub>	PM <sub>10</sub>	H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub>	TVOC	甲苯	丙酮	NH <sub>3</sub>	HCl	氟化物	H <sub>2</sub> S
1	点源	1#排气筒	324	-51	20	0.5	25	36000	/	/	/		0.086							0.0041	0.0069	
2	点源	2#排气筒	177	-56	15	0.3	25	19500	/	/	/								0.003			
3	点源	3#排气筒	189	-51	15	0.3	25	34500	/	/	/					0.236	0.067	0.067				
4	点源	4#排气筒	300	-98	40	1.0	35	72800	/	/	/	6.405	2.036	0.028	0.316							
5	点源	5#排气筒	263	29	20	0.5	25	11000	/	/	/								0.0315		0.0182	
6	点源	6#排气筒	373	124	20	0.5	25	41000	/	/	/		0.424			0.025			0.003	0.051	0.014	
7	点源	7#排气筒	116	53	15	0.3	25	27000	/	/	/		0.026		0.003	0.02	0.006		0.0001	0.005	0.0012	
8	点源	8#排气筒	140	-155	15	0.3	25	28000	/	/	/					0.017			0.5			0.007
9	点源	9#排气筒	622	-27	28	0.6	25	20000	/	/	/					0.646		0.072				
10	点源	10#排气筒	642	200	15	0.6	25	16033	/	/	/		0.004	0.002		0.03	0.003	0.001	0.0001	0.0002	0.0001	
11	面源	联合装置区	263	-150	/	/	/	/	20	42	10			0.014								
12	面源	制酸车间	349	-65	/	/	/	/	40	55	12	0.051			0.071							
13	面源	甲类车间	189	-70	/	/	/	/	18	35	8		0.0022			0.019	0.012	0.015	0.0058	0.0056	0.0021	
14	面源	乙类车间	171	91	/	/	/	/	72	94	10		0.004			0.00025			0.0013	0.004	0.0024	
15	面源	甲类罐组	195	-136	/	/	/	/	18.6	91.5	7.5		0.0001			0.0107	0.000069	0.0019				
16	面源	乙类罐组一	153	-141	/	/	/	/	16	38.3	10		0.0001		0.0057							
17	面源	乙类罐组二	287	-141	/	/	/	/	16.6	28.8	7.5								0.0015		0.0024	
18	面源	戊类罐组	73	-98	/	/	/	/	10	21.6	10									0.0046		
19	面源	甲类仓库	336	115	/	/	/	/	21	57.4	5					0.0032						
20	面源	丙类仓库	330	-32	/	/	/	/	60	60	5					0.0029	_		0.0001	_	_	
21	面源	污水处理站	122	-165	/	/	/	/	10	55	4					0.013			0.007			0.0005
22	面源	危废库	306	115	/	/	/	/	6.6	21	5					0.0011			0.00001			

## 表 6.1-7 非正常工况下项目废气污染源强参数表

亡口	사 표리	Λ.Τ. 84: Μ <b>Σ</b>	***	V		点源参数		㎞戻員 3ヵ					排放	[速率(kg/	h)				
序号	<b>尖</b> 型	污染源	X	Y	高度 m	直径 m	温度℃	烟气量 m³/h	$SO_2$	$NO_x$	$PM_{10}$	H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub>	TVOC	甲苯	丙酮	NH <sub>3</sub>	HCl	氟化物	$H_2S$
1	点源	1#排气筒	324	-51	20	0.5	25	36000		0.205							0.146	0.344	
2	点源	2#排气筒	177	-56	15	0.3	25	19500								0.167			
3	点源	3#排气筒	189	-51	15	0.3	25	34500					2.361	0.673	1.340				
4	点源	4#排气筒	300	-98	40	1	35	72800	21.349	2.036	2.763	3.156							
5	点源	5#排气筒	263	29	20	0.5	25	11000								3.317		0.363	
6	点源	6#排气筒	373	124	20	0.5	25	41000		4.112			0.25			0.028	5.097	2.41	
7	点源	7#排气筒	116	53	28	0.3	25	27000		0.052		0.029	0.1	0.006		0.004	0.008	0.004	
8	点源	8#排气筒	140	-155	15	0.3	25	28000					1.368			36.882			0.036
9	点源	9#排气筒	622	-27	28	0.6	25	20000					6.458		1.445				
10	点源	10#排气筒	642	200	15	0.6	25	16033		0.006	0.038		0.295	0.034	0.022	0.004	0.009	0.004	

## 表 6.1-8 评价范围在建(或拟建)项目污染源正常工况预测参数

序						点源参	数	烟气量					排放	速率(kg	/h)				
号	Ý	亏染源名称	X	Y	高度 m	直径 m	温度℃	加气里 m³/h	SO <sub>2</sub>	NO <sub>x</sub>	PM <sub>10</sub>	甲苯	HCl	TVOC	丙酮	H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub>	氟化物	NH <sub>3</sub>	H <sub>2</sub> S
	湖北沃佳生物 农业有限公司	P3 生产车间 2 碱喷淋塔 排气筒	-1311	-2708	25	0.8	25	15000					0.003	1.067		0.041			
2	(原湖北激富 生物科技有限	P4 生产车间 2 碳纤维吸 附塔排气筒	-1299	-2708	25	0.4	25	5000					0.018			0.027			
3			-1311	-2745	25	0.4	25	5000					0.015	0.252					
4	友好农药	P8 生产车间 4 碳纤维吸 附塔	-1299	-2745	25	0.4	25	5000					0.003			0.05			
5	原药和医 药中间体	P11 生产车间 6 碱吸收 塔	-1311	-2785	25	0.4	25	5000					0.001	0.265					
6	建设项目 (2017)	P12 生产车间 6 碳纤维 吸附塔	-1299	-2785	25	0.4	25	5000					0.001						
7	湖北华邦	焚烧炉排气筒	-1263	-1018	25	0.6	80	4200	0.617	1.68	0.244		0.013						
8	化学有限	2#车间排气筒	-1287	-1138	20	0.4	25	5000					0.007						

9	公司搬迁	3#车间排气筒	-1192	-1092	20	0.4	25	5000					0.035	0.165			
10	项目	危废暂存间排气筒	-1096	-1194	15	0.3	25	811						0.006		0.001	0.017
11	(2019)	5#车间排气筒	-1287	-1231	20	0.4	25	5000						0.167			
12		6#车间排气筒	-1180	-1231	20	0.4	25	5000			0.069			0.415		0.002	
13		导热油炉烟囱	-1156	-1221	8	0.3	80	13638	0.039	0.919	0.069						
14		RTO 焚烧炉 1#排气筒	-1347	-751	50	2.1	80	160000	16.831	38.2540	5.0001	0.5215	0.9311	4.3503		0.0178	0.0006
15		2#排气筒	-1240	-741	30	0.6	20	5000					0.491				
16		3#排气筒	-1347	-834	30	1.2	20	40000	0.669					0.769		0.202	
17	荆州三才 堂有限公	4#排气筒	-1036	-861	30	0.6	20	6000						0.018		0.108	
18	呈有限公 司精细化	5#排气筒	-1192	-852	30	0.8	20	10000					0.2383	0.0978			
19	工产品搬	6#排气筒	-509	-926	30	0.8	20	10000						0.401			
20	迁改造升	7#排气筒	-617	-1000	30	0.8	20	10000		2.027			0.31	0.082			
21	级项目 (2020)	8#排气筒	-449	-1000	30	0.6	20	5000						0.093			
22	(2020)	9#排气筒	-1180	-760	30	0.6	20	5000								0.0014	
23		10#排气筒	-545	-1203	15	0.4	80	6720	0.0061	0.8192	0.1024						
24		11#排气筒	-354	-1231	15	0.4	80	5040	0.0046	0.6144	0.0768						
25	天科 (荆州)	1#排气筒	1502	404	25	0.5	80	6000	0.005	0.022	0.003		0.013	0.460			
26	制药有限	2#排气筒	1514	376	25	0.3	20	1200						0.148			
	公司绿色 制药产业 基地项目(一 期)(2020)	3#排气筒	1526	284	25	0.3	20	6000						0.002		0.005	0.0002
28	能特年产	2#排气筒	2795	487	25	0.3	20	3600						1.471			
29	900 吨高	3#排气筒	2616	496	25	0.5	20	15000						0.278			
30	级医药中 间体搬迁 技改项目 (2020)	4#排气筒	2328	478	25	0.5	20	15000						0.003		0.008	0.0004
31	能特年产	1#排气筒	2891	450	50	1.5	80	40000	1.214	6.092	0.581	0.204	0.033	0.931			
32	240 吨 R 系列医药 中间体搬 改项目 (2021)	5#排气筒	2364	459	25	0.8	20	20000					0.0022	0.071			

33	益曼特健	1#排气筒	1646	173	15	0.3	20	5000						0.024				
34	康产业(荆	2#排气筒	1478	145	15	0.3	20	2000						0.083				
35	州)有限	3#排气筒	1586	-160	15	0.3	20	3000						0.023				
36	公司升级 改造项目	4#排气筒	1706	-30	25	0.5	20	6000						0.357				
37	(2020)	5#排气筒	1394	71	50	1.2	80	160000	0.554	10.475	0.740							
38	安道麦股	H1 排气筒化磷硫磷尾气 及洗锅尾气吸收排气筒	-985	423	25	0.5	20	16000									0.029	0.0116
39		H2 粉剂生产尾气排气筒	-1154	437	25	0.5	20	1000			0.0042							
40		H3 颗粒生产尾气排气筒	-1303	466	25	0.5	20	1000			0.0028							
41	系列产品 整体搬迁	H5 工艺尾气 RTO 焚烧 尾气排气筒	-1266	575	40	1	80	60000	0.300	5.100	0.480	0.0013	0.078	0.864				
42	升级改造 项目	H6 污水站 RTO 焚烧尾 气排气筒	-1847	583	40	2.3	80	150000	0.75	7.5	1.2		0.15	0.090			0.03	0.03
43	(2019)	H7 废液及固废焚烧尾气 排气筒	-1750	641	60	3	80	25000	0.7	2.1	0.20		0.15					
44	が出し、エN	氨酸钙车间废气	3746	1209	20	0.4	25	6000					0.025	0.017	0.0054		0.06	
45	湖北一科 制药有限	氨酸钙车间粉尘	3776	1210	30	0.2	25	800			0.0075							
46	公司新建	酰胺酸车间	3627	1309	30	0.4	25	6000					0.062				0.04	
47	原料药	氯烷车间	3638	1251	30	0.4	25	2000					0.006	0.0042				
48	项目 ( <b>2020</b> )	氯烷车间有机废气	3649	1218	30	0.4	25	6000						0.0535		0.0205		
49	(2020)	RTO 装置尾气	3411	1309	30	0.6	25	20000	0.02	0.237	0.0008	0.006		0.334	0.007			
50	湖北能泰	苯酐工艺尾气	3038	1398	35	1.0	80	34210						2.37				
51	科技有限 公司甲醛	甲醛尾气处理装置 1	2976	1314	15	0.6	80	10800						0.935				
52	24 万吨/年 及苯酐 6 万吨/年 项目(2019)	甲醛尾气处理装置 2	3101	1362	15	0.6	80	10800						0.935				
53	荆州市东	甲类车间 1 P1	708	-253	21	0.8	25	4000	0.021					0.1418				
54	泽化工科 技有限公	甲类车间 2 P2	693	-530	21	0.8	25	4000					0.0005	0.091				
55	投有限公 司油田助	储罐区 P3	912	-482	15	0.5	25	2000						0.0075				
56	剂、聚羧酸	实验楼 P4	740	-349	21	0.4	25	2000						0.0054				
57	水剂表面	污水处理站 P5	646	-229	15	0.4	25	2000						0.0054			0.0002	0.0001

	性剂目																		
50	(2021)	 液体车间 2 P1#	114	-253	15	0.6	25	8000			0.0005			0.0078					
58 59	ŀ		255	-313	15		25				0.0003								
	ŀ	液体车间 3 P2# 干燥车间 P3#	146	-361		0.4	25	4000						0.0679					
60	荆州嘉华	, ,,,,,	286	-313	15	0.6	25	8000			0.0701			0.0042					
61	科技有限	粉体车间 1 P4#	130	-458	15	0.6	25	10000			0.0701								
62	公司年产 6万吨油	粉体车间 2 P5#			15	0.6	25	10000			0.030								
63	田化学品	粉体车间 3 P6#	380	-397	15	0.6	25	10000	0.00002		0.1429								
64	项目	锅炉房 P7#	177	-470	15	0.2	150	1220	0.00002 2	0.0864	0.00004								
65	(2021)	储罐区 P8#	333	-470	15	0.3	25	8000						0.0002					
66		实验楼 P9#	130	-554	18	0.15	25	1000						0.02					
67		污水处理站 P11#	317	-530	15	0.3	25	8000						0.021				0.0003	0.0001
68	雷迪森化	4#车间排气筒	-886	-2699	30	0.6	20	8268						0.092					
69	学(荆州)	丙二酸车间排气筒	-730	-2711	15	0.3	20	2000						0.13					
70	有限公司	焚烧炉烟囱	-855	-2844	50	1	70	12878	2.382	13.17	1.625		1.096						
71	年产1万	2 车间排气筒*	-730	-2844	30	0.6	20	7063					0.13	0.108					
72	吨乳液及 600 吨丙	3 车间排气筒*	-1027	-2832	30	0.6	20	7063					0.252						
73	二酸生产	5 车间排气筒*	-918	-2892	30	0.6	20	7063						0.058					
74	项目	导热油炉*	-1043	-2940	30	0.6	70	17048	0.021	0.485	0.03								
75	(2020)	医药中间体车间*	-918	-2964	40	0.8	20	48611					2.309	2.077					
序	,	- 24 ME 6 Th	***	* 7	面测	原参数	(m)	与正北								排放速	率(kg/h)	)	
号	¥	亏染源名称	X	Y	宽度	长度	有效高	向夹角。	$SO_2$	$NO_x$	$PM_{10}$	甲苯	HCl	TVOC	丙酮	H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub>	氟化物	$NH_3$	$H_2S$
76	沃佳公司高效	生产车间 2	-1324	-2600	23	60	15	100						0.515					
77	环境	生产车间 4	-1355	-2700	23	60	15	100						0.179					
78	友好农药 原药和医	生产车间 6	-1371	-2700	23	60	15	100						0.517					
79	药中间体 建设项目	生产车间 8	-1400	-2700	23	60	15	100						0.218					
	(2017)	, ,																	
80	湖北华邦	一号车间	-986	-1064	15	45	5	20			0.169								
81	化学有限	二号车间	-1048	-1047	15	45	5	20						0.017					

82	公司搬迁	三号车间	-1135	-1030	15	45	5	20				0.02				
83	项目		-1145	-1039	15	45	12	20	0.033	,		0.02				
84	(2019)		-1124	-1014	20	45	5	20	0.032	'		0.074				
85	-		-1265	-1072	20	50	5	20		+		0.022			0.042	0.002
86	荆州三才		-1254		5	20		100				0.021				+ -
87	堂有限公	西厂区车间	-1234	-754 -863	200	140	6	100		+	0.00046				0.004	0.0002
88	司精细化	东厂区车间	-537	-803	206	230	10	100		+	0.00046	0.0336				0.0002
89	工产品搬	西厂区原料罐	-1124	-787		49	8	100			0.0003	0.0237			0.0019	0.0002
89	迁改造升 级项目		-1124	-/8/	22	49		100			0.006	0.082				
90	(2020)	不	-667	-1256	43	55	8	100			0.0044	0.0598			0.0058	
91 5	天科 (荆州)	生产区	1560	418	20	67	6	0				0.021				
	制药有限公司	储罐区	1538	343	18	60	6	0				0.002				
I -	绿色制药产业 基地项目(一	>= 1.71 em >1		12.5	10	•						0.0004				0.0004
	期)(2020)	污水处理站	1516	426	10	20	0	4				0.0001			0.0002	0.0001
94	能特年产	14#车间	2701	343	48	18	10	20				0.071				
95	240 吨 R	13#车间	2646	292	68	27	10	20				0.063				
0.5	系列医药 中间体搬	Λ+ν Κ±± [	2.002	202	0.5	40		20			0.007	0.0024				
96	改项目 (2021)	储罐区	2603	292	85	40	5	20			0.007	0.0824				
97		化磷硫磷装置区	-1024	474	56	72	8	-83								
98	安道麦股	精胺联合装置区	-1201	505	54	110	8	-84				0.4944				
99	份有限公 司杀虫剂	乙酰联合装置区	-1296	526	54	123	8	-84				0.3103			0.0092	
100	系列产品	胺化/乙酰废水处理区	-1282	453	49	90	8	-84				0.1342				
101	整体搬迁	灌装车间	-1106	505	15	40	8	-84				0.054				
102	升级改造	利旧吡啶储罐区	-1187	694	35	51	8	-83				0.0067				
103	项目 (2019)	新建罐区	-1458	715	131	41	8	-83				0.0067				
104	01//	罐桶间	-1011	641	48	18	5	7				0.025				
105	湖北一科	氨酸钙车间	3740	1249	23	64	24.5	100		0.0001	0.0125		0.0092		0.06	
106	制药有限	酰胺酸车间	3469	1333	17.5	70	24.5	100			0.031	0.003			0.04	
107	公司新建	氯烷车间	3455	1238	21	70	24.5	100			0.003	0.013		0.00513		
108	原料药	制剂车间	3713	1354	34	64	24.5	100				0.08				

109	项目	储罐区	3523	1259	21	54.25	5	100		0.00023	0.0053	0.002	0.00356	0.003	
110	(2020)	污水处理站	3387	1322	45	113.32	5	100					0.123	0.128	0.0012
111		甲类车间 1	564	-144	15	48	95	90	0.038			0.391			
112	荆州市东	甲类车间 2	700	-469	15	48	95	90	0.0083			0.159			
113	利州 市	储罐区	686	-228	35	54	4	90				0.0022			
114	技有限公	实验楼	958	-500	12	46	15.4	90				0.0017			
115	司油田助	污水处理站	822	-354	30	55	4	90				0.0075		0.001	0.001
116	剂、聚羧酸水 剂表面性剂目	甲类仓库	672	-81	15	49.8	7	90				0.012			
117	(2021)	丙类仓库	754	-542	15	52.5	7	90				0.0016			
118		危废暂存间	523	-123	75	8.3	7	90				0.0006		0.009	0.0000
119		液体车间 2	292	-249	18	45	9.5	90	0.0026			0.0054			
120		液体车间3	102	-312	18	45	9.5	90				0.043			
121	荆州嘉华	干燥车间	225	-354	18	55	7.5	90	0.004			0.0105			
122	科技有限	粉体车间1	102	-437	18	50	7.5	90	0.075						
123	公司年产	粉体车间 2	265	-417	18	40	75	90	0.086						
124	6万吨油	粉体车间3	320	-458	27	69	8.5	90	0.22						
125	田化学品 项目	储罐区	157	-521	34	15.4	5	90				0.00006			
126	(2021)	实验室	442	-437	14	60	16.5	90				0.0038			
127		堆场	387	-375	27	51	8.5	90	0.0572						
128		污水处理站	401	-364	30	45	5	90				0.0292		0.0017	0.0001
129		4车间	-813	-2749	35.1	94.2	3	-80				0.139			
130	学(荆州)有 限公司年产1	丙二酸车间	-838	-2903	24	60	3	-80				0.008			
131	万吨乳液及	甲类罐区	-938	-2883	32	108	3	-80				0.00558			
132	600 吨丙二酸 项目 (2020)	污水处理站	-788	-2979	100	100	3	-80				0.056		0.00203	0.0002

<sup>\*</sup>本表预测源强参数来源于评价范围内在建(含己批准)项目环境影响报告书,仅预测与本项目相关污染物。

# 6.1.1.2.3 估算模型参数

估算模型参数见下表。

表 6.1-9 估算模型参数表

	参数	取值
城市/农村选项	城市/农村	城市
城印/农শ 远坝	人口数(城市选项时)	100万
最	高环境温度/℃	38.7
最份	低环境温度/℃	-14.9
=	上地利用类型	城市
	区域湿度条件	中等湿度气候
是否考虑地形	考虑地形	☑ 是□否
<b>走百</b>	地形数据分辨率/m	90m
	考虑岸线熏烟	□是 ☑ 否
是否考虑岸线熏烟	岸线距离/km	/
	岸线方向/°	/

# 6.1.1.2.4 估算结果

估算结果汇总见表 6.1-11。

# 表 6.1-10 估算结果汇总表 (1 小时平均浓度)

序号	污染 源名 称	离源距离(m)	相对源高(m)	SO2 D10(m)	NO2 D10(m)	PM10 D10(m)	甲苯 D10(m)	HCl D10(m)	TVOC D10(m)	丙酮[D10(m)	H2SO4 D10(m)	氟化物 D10(m)	氨 D10(m)	硫化氢 D10(m)
1	联仕 1#	115	0.99	0.00E+00 0	5.10E-03 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	2.43E-04 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	4.09E-04 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0
2	联仕 2#	69	0.47	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	3.59E-04 0	0.00E+00 0
3	联仕 3#	69	0.47	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	8.01E-03 0	0.00E+00 0	2.82E-02 0	8.01E-03 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0
4	联仕 4#	378	0.46	6.29E-02 600	2.00E-02 0	2.75E-04 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	3.10E-03 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0
5	联仕 5#	115	0.99	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	1.07E-03 0	1.87E-03 0	0.00E+00 0
6	联仕 6#	115	0.99	0.00E+00 0	1.54E-03 0	0.00E+00 0	1.19E-05 0	5.93E-05 0	1.48E-03 0	5.93E-05 0	1.78E-04 0	5.93E-05 0	5.93E-06 0	0.00E+00 0
7	联仕 7#	200	0.2	0.00E+00 0	6.66E-04 0	0.00E+00 0	5.12E-06 0	2.56E-05 0	5.12E-04 0	2.56E-05 0	7.68E-05 0	2.56E-05 0	2.56E-06 0	0.00E+00 0
8	联仕 8#	69	0.47	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	2.27E-03 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	8.25E-03 0	1.20E-04 0
9	联合 装置 区	25	0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	1.55E-02 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0
10	制酸 车间	31	0	2.72E-02 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	3.79E-02 50	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0
11	甲类 车间	19	0	0.00E+00 0	3.62E-03 0	0.00E+00 0	1.97E-02 0	9.20E-03 50	3.12E-02 0	2.46E-02 0	0.00E+00 0	3.45E-03 50	9.53E-03 0	0.00E+00 0
12	乙类 车间	62	0	0.00E+00 0	2.00E-03 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	2.00E-03 0	1.25E-04 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	1.20E-03 0	6.49E-04 0	0.00E+00 0
13	甲类 罐组	47	0	0.00E+00 0	1.16E-04 0	0.00E+00 0	8.01E-05 0	0.00E+00 0	1.24E-02 0	2.21E-03 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0
14	乙类 罐组 一	20	0	0.00E+00 0	1.23E-04 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	7.00E-03 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0
15	乙类 罐组 二	16	0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	4.90E-03 75	3.06E-03 0	0.00E+00 0

	戊类													
16	罐组	12	0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	8.08E-03 25	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0
17	甲类 仓库	30	0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	7.45E-03 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0
18	丙类 仓库	51	0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	4.31E-03 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	1.48E-04 0	0.00E+00 0
19	污水 处理 站	29	0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	1.02E-01 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	5.50E-02 125	3.93E-03 175
20	危废 库	11	0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	5.34E-03 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	4.86E-05 0	0.00E+00 0
21	联仕 9#	200	0.2	0.00E+00 0	1.65E-02 0	1.84E-03 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0				
22	联仕 10#	69	0.47	0.00E+00 0	4.78E-04 0	2.39E-04 0	3.59E-04 0	2.39E-05 0	3.59E-03 0	1.20E-04 0	0.00E+00 0	1.20E-05 0	1.20E-05 0	0.00E+00 0
23	联 新 50%	39	0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	7.49E-02 200	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0
24	联加露天置 区	45	0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	3.44E-02 0	5.05E-02 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0
25	联仕 面界 车间	21	0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	3.51E-02 0	2.41E-02 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0
26	联仕 面源 制有 车间	44	0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	1.41E-03 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	9.85E-03 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0
27	联仕 面源 有机 罐区	53	0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	1.88E-03 0	7.50E-04 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0	0.00E+00 0

各源 最大 6.29E-02 2.00E-02 1.55E-02 1.97E-02 9.20E-03 1.02E-01 5.05E-02 7.49E-02 4.90E-03 5.50E	3.93E-03
---	----------

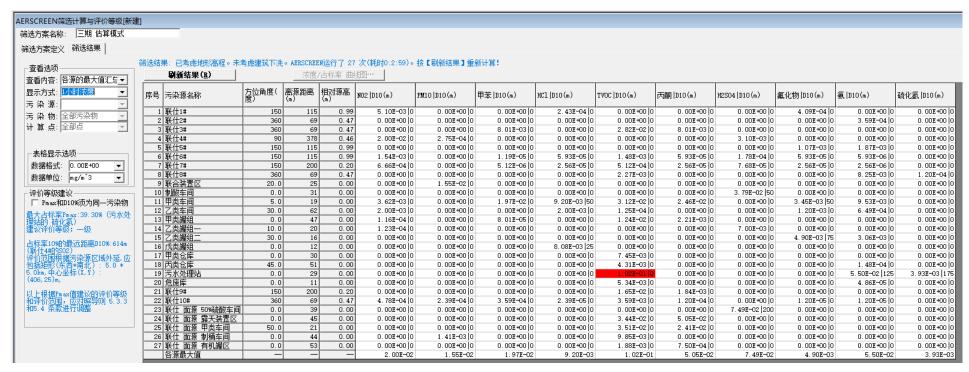


图 6.1-11 估算结果软件截图

# 表 6.1-11 估算结果汇总表 (1 小时平均浓度占标率)

序	污染源名称	离源距离(m)	相对源高(m)	SO2 D10(m)	NO2 D10(m)	PM10 D10(m)	甲苯 D10(m)	HCl D10(m)	TVOC D10(m)	丙酮(D10(m)	H2SO4 D10(m)	氟化物□D10(m)	氨ID10(m)	硫化氢 D10(m)
号			411/11/11/11/11/	502 D10(III)	1102 D10(III)	TWTO DTO(III)		TICI DTO(III)	T V OC   D TO(III)	1919 D 10(III)	112504 D10(III)	750(111)	Ψ( D10(III)	的[[PU至([D10(III)
1	联仕 1#	115	0.99	0.00 0	2.55 0	0.00 0	0.00 0	0.49 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	2.05 0	0.00 0	0.00 0
2	联仕 2#	69	0.47	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.18 0	0.00 0
3	联仕 3#	69	0.47	0.00 0	0.00 0	0.00 0	4.01 0	0.00 0	2.35 0	1.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0
4	联仕 4#	378	0.46	12.58 600	10.00 0	0.06 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	1.03 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0
5	联仕 5#	115	0.99	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	5.34 0	0.93 0	0.00 0
6	联仕 6#	115	0.99	0.00 0	0.77 0	0.00 0	0.01 0	0.12 0	0.12 0	0.01 0	0.06 0	0.30 0	0.00 0	0.00 0
7	联仕 7#	200	0.2	0.00 0	0.33 0	0.00 0	0.00 0	0.05 0	0.04 0	0.00 0	0.03 0	0.13 0	0.00 0	0.00 0
8	联仕 8#	69	0.47	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.19 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	4.13 0	1.20 0
9	联合装置区	25	0	0.00 0	0.00 0	3.44 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0
10	制酸车间	31	0	5.45 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	12.64 50	0.00 0	0.00 0	0.00 0
11	甲类车间	19	0	0.00 0	1.81 0	0.00 0	9.86 0	18.41 50	2.60 0	3.08 0	0.00 0	17.25 50	4.77 0	0.00 0
12	乙类车间	62	0	0.00 0	1.00 0	0.00 0	0.00 0	3.99 0	0.01 0	0.00 0	0.00 0	5.99 0	0.32 0	0.00 0
13	甲类罐组	47	0	0.00 0	0.06 0	0.00 0	0.04 0	0.00 0	1.04 0	0.28 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0
14	乙类罐组一	20	0	0.00 0	0.06 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	2.33 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0
15	乙类罐组二	16	0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	24.48 75	1.53 0	0.00 0
16	戊类罐组	12	0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	16.16 25	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0
17	甲类仓库	30	0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.62 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0
18	丙类仓库	51	0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.36 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.07 0	0.00 0
19	污水处理站	29	0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	8.52 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	27.51 125	39.30 175
20	危废库	11	0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.45 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.02 0	0.00 0
21	联仕 9#	200	0.2	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	1.38 0	0.23 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0
22	联仕 10#	69	0.47	0.00 0	0.24 0	0.05 0	0.18 0	0.05 0	0.30 0	0.01 0	0.00 0	0.06 0	0.01 0	0.00 0
	联仕 面源													
23	50%硫酸车	39	0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	24.96 200	0.00 0	0.00 0	0.00 0
	间													
24	联仕 面源 露天装置区	45	0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	2.86 0	6.32 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0
25	联仕 面源 甲类车间	21	0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	2.93 0	3.02 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0
26	联仕 面源 制桶车间	44	0	0.00 0	0.00 0	0.31 0	0.00 0	0.00 0	0.82 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0
27	联仕 面源	53	0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.16 0	0.09 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0	0.00 0

有机罐区												
各源最大值	 	12.58	10	3.44	9.86	18.41	8.52	6.32	24.96	24.48	27.51	39.3

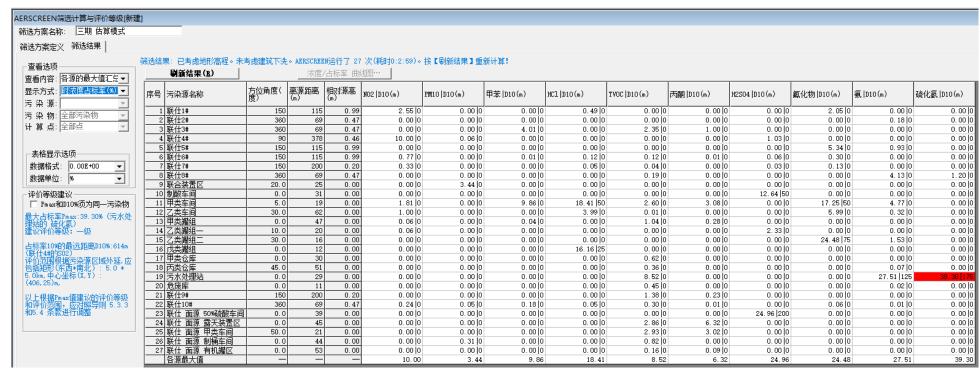


图 6.1-12 估算结果软件截图

#### 6.1.1.2.5 等级判定

根据导则规定,取 P 值中最大的 (Pmax) 和其对应的 D10%作为等级划分依据,本项目 P 值中最大占标率为 39.3% > 10%。对照《环境影响评价技术导则 大气环境》 (HJ2.2-2018) 评价等级的划分原则,大气环境影响评价工作等级为一级。

#### 6.1.1.3 预测范围及保护目标

#### (1) 大气预测坐标系统

以制酸尾气排气筒为原点,正东向为X轴,正北向为Y轴,建立坐标系。

#### (2) 预测区域

根据导则,预测范围应覆盖评价范围。一级评价项目根据项目排放污染物的最远影响距离( $D_{10\%}$ )确定大气环境影响评价范围。即以项目厂址为中心区域,自厂界外延 $D_{10\%}$ 的矩形区域。联合装置区  $SO_2$  的  $D_{10\%}$ 为 600m,小于 2.5km,最终确定本项目预测范围及评价范围为以项目厂址为中心区域,边长 5km 的矩形区域。

#### (3) 地表参数及计算网格点的选取

根据项目周边地表类型,本次预测地面分为 1 个扇区,地面特征参数如下:正午反照率为 0.2075,波文率参数为 1.625,粗糙率为 0.4。

预测网格点按照近密远疏法进行设置,距离源中心 5km 的网格间距按 100m 的间距取值, 5~10km 的网格间距按 250m 的间距取值。

## (4) 保护目标的选取

本次评价根据预测范围内环境空气敏感区要求,选定环境保护目标作为预测的敏感点,经调查,上述大气环境评价范围内及周边主要环境空气保护目标见下表。

序旦	なわ		坐标/	m	THAN	和李广州子协		加井(1)
序号	名称	X	Y	地面高程	功能	相对厂址方位	相对厂界距离/m	规模(人)
1	常湾安置小区	2595	4058	30.16	居住	NE	4000~4300	2500
2	金源世纪城	554	3702	27.00	居住	N	3100~4500	35000
3	机械工业学校	-939	4125	29.10	学校	NNW	2800	8000
4	月堤社区	-2959	3821	34.40	居住	NNW	3500~4100	2000
5	津东新村	-1379	3736	30.97	居住	NNW	3100~4300	3600
6	窑湾新村	-1335	1586	38.45	居住	NW	1430~2100	3920
7	沙市农场	-786	1179	30.94	居住	NNW	1100~1300	1500
8	北港还迁小区	1805	-1378	31.31	居住	SSE	1600-2360	4000
9	庙兴村	4132	299	31.02	居住	Е	2100~3500	1900
10	黄场村	5494	-125	30.74	居住	Е	3100~4500	2000
11	吴场村	-1269	-3765	31.17	居住	SW	3200~5000	1080
12	荆农分场	4308	-1090	29.14	居住	SE	1300~3600	2100
13	沙口村	5691	-2326	28.96	居住	SE	4200~5000	1800
14	北港分场	2464	-2698	30.33	居住	SE	2000-3200	400

表 6.1-12 项目主要环境空气保护目标分布情况

15	黄渊村	4791	3448	30.64	居住	NE	3400~5000	870
16	杨场分场	1059	-2360	31.68	居住	SSE	2000-3100	680
17	滩桥高中	422	1907	32.00	学校	N	1500~1800	2000
18	东区医院	-1203	2364	39.76	医院	NW	2100	300
19	长江艺术工程职业学院	-1818	2703	38.46	学校	NW	2200	1800
20	滩桥还迁安置小区	3430	-3901	31.87	居住	S	4160-4600	3500

#### 6.1.1.4 预测模型及地形参数

根据本项目评价等级、预测范围、预测因子及推荐模型适用范围等,选择《环境影响评价技术导则大气环境》(HJ2.2-2018)表 3 中推荐的 AERMOD 模型进行大气环境影响预测。

预测范围内地形采用 90×90m 地形数据, 预测范围内地形特征见下图。

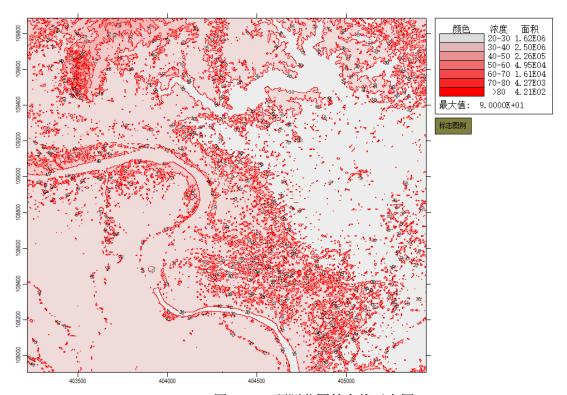


图 6.1-13 预测范围等高线示意图

#### 6.1.1.5 预测方案

本项目位于不达标区域,现状浓度超标的污染物为  $PM_{2.5}$ ,荆州市编制了《荆州市城市环境空气质量达标规划(2013-2022 年)》,提出到控制目标为: 到 2022 年,全市可吸入颗粒物( $PM_{10}$ )年均浓度控制在  $70\mu g/m^3$ 。根据导则要求,本次评价预测内容主要包括:

①项目正常排放条件下,各环境空气保护敏感点和网格点主要污染物的短期浓度和 长期浓度贡献值,评价其最大浓度占标率;

②项目正常排放条件下,现状浓度达标污染物,预测评价叠加环境空气质量现状浓

度后,环境空气保护目标和网格点主要污染物的保证率日平均质量浓度和年平均质量浓度的达标情况;对于项目排放的污染物仅有短期浓度限值的,评价其短期浓度叠加后的达标情况。如果评价范围内还有其他排放同类污染物的在建、拟建项目,还应叠加在建、拟建项目的环境影响。

③项目非正常排放条件下, 预测环境空气保护目标和网格点主要污染物的 1h 最大浓度贡献值, 评价其最大浓度占标率;

④项目厂界浓度达标情况,大气环境防护距离设置情况。

评价对象	污染源	排放形式	预测内容	评价内容
	新增污染源	正常排放	短期浓度 长期浓度	最大浓度占标率
不达标区评价 项目	新增污染源-区域削减污 染源+其他在建、拟建的 污染源	正常排放	短期浓度 长期浓度	叠加达标规划目标浓度后的保证率日 平均质量浓度和年平均质量浓度的占 标率,或短期浓度的达标情况;评价 年平均质量浓度变化率
	新增污染源	非正常排放	1h 平均质量 浓度	最大浓度占标率
大气环境防护 距离	新增污染源	正常排放	短期浓度	大气环境防护距离

表 6.1-13 预测内容及评价要求

#### 6.1.1.6 正常工况下预测结果

#### 6.1.1.6.1 SO<sub>2</sub>预测结果

根据下表预测结果可知,项目 SO<sub>2</sub>小时浓度贡献值的最大占标率为 8.89% < 100%, 日均浓度贡献值的最大占标率为 4.1% < 100%,年均浓度贡献值的最大占标率为 2.26% < 30%,均符合环境质量标准要求。

		-74 0	1-14 正由工がし	502 H 1-127 CF C			
序号	点名称	浓度类型	浓度增量(µg/m^3)	出现时间 (YYMMDDHH)	评价标准(μg/m^3)	占标率%	是否超标
	常湾安置	1 小时	1.20E+01	19082018	5.00E+02	2.4	达标
1	市/6女 <u>国</u> 小区	日平均	1.02E+00	190705	1.50E+02	0.68	达标
	1.□	年平均	4.51E-02	平均值	6.00E+01	0.08	达标
	金源世纪	1小时	1.02E+01	19050907	5.00E+02	2.04	达标
2	並	日平均	6.25E-01	190509	1.50E+02	0.42	达标
	功以	年平均	6.04E-02	平均值	6.00E+01	0.1	达标
		1小时	8.12E+00	19061906	5.00E+02	1.62	达标
3	机械工业   学校	日平均	6.45E-01	190726	1.50E+02	0.43	达标
	子仅	年平均	4.29E-02	平均值	6.00E+01	0.07	达标
		1小时	6.98E+00	19031708	5.00E+02	1.4	达标
4	月堤社区	日平均	6.26E-01	190620	1.50E+02	0.42	达标
		年平均	2.25E-02	平均值	6.00E+01	0.04	达标
		1小时	1.49E+01	19061906	5.00E+02	2.98	达标
5	津东新村	日平均	9.15E-01	190619	1.50E+02	0.61	达标
		年平均	4.22E-02	平均值	6.00E+01	0.07	达标
6	窑湾新村	1小时	1.33E+01	19100217	5.00E+02	2.65	达标
6	缶号机们	日平均	9.38E-01	190908	1.50E+02	0.63	达标

表 6.1-14 正常工况下 SO<sub>2</sub> 的最大地面浓度贡献值

	1	क्र गरं । ५	2.025.02	TIL 14	1007.01	0.01	\1.1 <b>-</b>
-		年平均	3.82E-02	平均值	6.00E+01	0.06	达标
		1 小时	1.45E+01	19090808	5.00E+02	2.9	达标
7	沙市农场	日平均	1.38E+00	190908	1.50E+02	0.92	达标
		年平均	6.54E-02	平均值	6.00E+01	0.11	达标
	北港还迁	1小时	1.40E+01	19120508	5.00E+02	2.8	达标
8	小区	日平均	1.05E+00	190404	1.50E+02	0.7	达标
	1,⊠	年平均	7.07E-02	平均值	6.00E+01	0.12	达标
		1小时	1.53E+01	19093007	5.00E+02	3.06	达标
9	庙兴村	日平均	8.86E-01	190930	1.50E+02	0.59	达标
		年平均	3.09E-02	平均值	6.00E+01	0.05	达标
		1小时	1.03E+01	19093007	5.00E+02	2.07	达标
10	黄场村	日平均	5.57E-01	190930	1.50E+02	0.37	达标
	,,,,,,	年平均	1.98E-02	平均值	6.00E+01	0.03	达标
		1小时	1.57E+01	19100907	5.00E+02	3.14	达标
11	吴场村	日平均	1.34E+00	190718	1.50E+02	0.89	达标
- 11	JC-93/11	年平均	1.99E-01	平均值	6.00E+01	0.33	达标
		1 小时	1.10E+01	19040707	5.00E+02	2.21	达标
12	荆农分场	日平均	4.60E-01	19040707	1.50E+02	0.31	达标
12	刑私刀坳	年平均	2.43E-02	平均值	6.00E+02	0.31	上
-			7.39E+00	19050207	5.00E+01 5.00E+02	1.48	込标
12	2als == 4-4	1小时					
13	沙口村	日平均	3.91E-01	190502	1.50E+02	0.26	达标
		年平均	2.06E-02	平均值	6.00E+01	0.03	达标
		1小时	9.58E+00	19110908	5.00E+02	1.92	达标
14	北港分场	日平均	8.13E-01	190829	1.50E+02	0.54	达标
		年平均	4.58E-02	平均值	6.00E+01	0.08	达标
		1小时	9.64E+00	19062506	5.00E+02	1.93	达标
15	黄渊村	日平均	5.61E-01	191011	1.50E+02	0.37	达标
		年平均	3.26E-02	平均值	6.00E+01	0.05	达标
		1小时	1.98E+01	19062407	5.00E+02	3.96	达标
16	杨场分场	日平均	1.79E+00	190701	1.50E+02	1.19	达标
		年平均	1.03E-01	平均值	6.00E+01	0.17	达标
		1小时	1.69E+01	19050907	5.00E+02	3.38	达标
17	滩桥高中	日平均	1.11E+00	190627	1.50E+02	0.74	达标
		年平均	1.17E-01	平均值	6.00E+01	0.19	达标
		1小时	1.92E+01	19062006	5.00E+02	3.83	达标
18	东区医院	日平均	1.19E+00	190620	1.50E+02	0.8	达标
	,,	年平均	4.36E-02	平均值	6.00E+01	0.07	达标
	长江艺术	1 小时	9.66E+00	19072207	5.00E+02	1.93	达标
19	工程职业	日平均	9.32E-01	190620	1.50E+02	0.62	达标
1)	学院	年平均	3.20E-02	平均值	6.00E+01	0.02	达标
<b>-</b>	1 15/17	1小时	7.05E+00	19110908	5.00E+01	1.41	达标
20	滩桥还迁	日平均	6.18E-01	19110908	1.50E+02	0.41	达标
20	安置小区			平均值			
-		年平均	3.25E-02		6.00E+01	0.05	达标 法标
2.	项目拟建	1小时	3.31E+01	19062707	5.00E+02	6.62	达标
21	地	日平均	3.68E+00	190908	1.50E+02	2.45	达标
<u> </u>		年平均	2.81E-01	平均值	6.00E+01	0.47	达标
		1 小时	2.41E+01	19062706	5.00E+02	4.82	达标
22	能特公司	日平均	1.34E+00	190930	1.50E+02	0.89	达标
		年平均	6.58E-02	平均值	6.00E+01	0.11	达标
	能特公司	1小时	1.37E+01	19110808	5.00E+02	2.74	达标
23	下风向	日平均	1.00E+00	190404	1.50E+02	0.67	达标
	נייוטיא ו	年平均	6.97E-02	平均值	6.00E+01	0.12	达标
		1小时	2.24E+01	19081918	5.00E+02	4.48	达标
24	三才堂	日平均	1.37E+00	190819	1.50E+02	0.91	达标
		年平均	1.75E-01	平均值	6.00E+01	0.29	达标
25	大吴家台	1小时	1.36E+01	19060406	5.00E+02	2.73	达标
	ノ・ノマイハ・ロ	- 4 114	1.502.01	-, 000 100	1.002.02	5	)

		LT 25.7P	7.64E 01	100004	1.505.00	0.51	71.4-
		日平均	7.64E-01	190904	1.50E+02	0.51	达标
		年平均	5.80E-02	平均值	6.00E+01	0.1	达标
		1小时	1.58E+01	19062406	5.00E+02	3.17	达标
26	汇达	日平均	1.33E+00	190419	1.50E+02	0.88	达标
		年平均	1.70E-01	平均值	6.00E+01	0.28	达标
		1小时	1.14E+01	19092907	5.00E+02	2.29	达标
27	九房台	日平均	5.52E-01	190904	1.50E+02	0.37	达标
		年平均	7.38E-02	平均值	6.00E+01	0.12	达标
		1小时	1.71E+01	19100907	5.00E+02	3.42	达标
28	雷迪森	日平均	1.59E+00	190916	1.50E+02	1.06	达标
		年平均	2.73E-01	平均值	6.00E+01	0.46	达标
		1小时	1.14E+01	19062406	5.00E+02	2.27	达标
29	江北监狱	日平均	8.53E-01	190419	1.50E+02	0.57	达标
		年平均	1.15E-01	平均值	6.00E+01	0.19	达标
		1小时	4.45E+01	19062707	5.00E+02	8.89	达标
30	网格	日平均	6.15E+00	190615	1.50E+02	4.1	达标
		年平均	1.36E+00	平均值	6.00E+01	2.26	达标

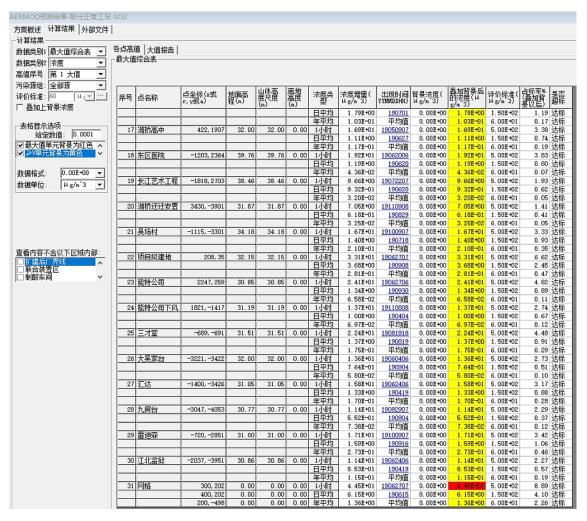


图 6.1-14 SO<sub>2</sub>环境空气质量预测结果截图

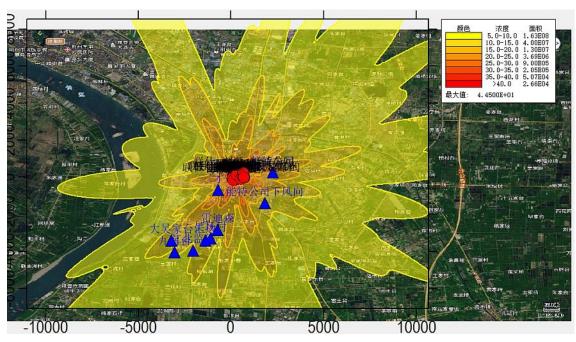


图 6.1-15 正常工况下本项目  $SO_2$  小时浓度贡献值分布图(单位:  $\mu g/m^3$ )

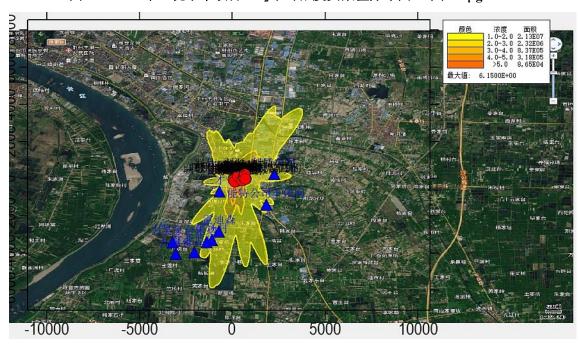


图 6.1-16 正常工况下本项目 SO<sub>2</sub> 日均浓度预测值分布图 (单位: μg/m³)

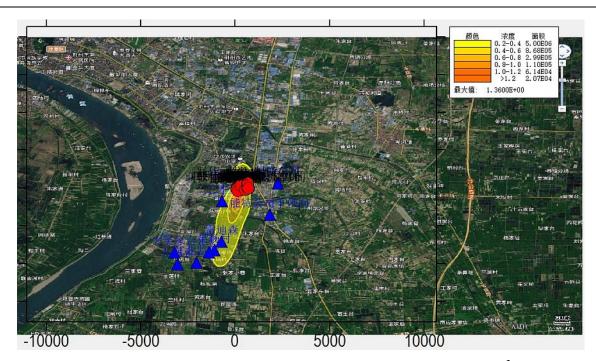


图 6.1-17 正常工况下本项目  $SO_2$ 年均浓度贡献值分布图(单位:  $\mu g/m^3$ )

### 6.1.1.6.2 NO<sub>2</sub>预测结果

根据下表预测结果可知,正常工况下本项目  $NO_2$  小时浓度贡献值的最大占标率为 7.99% < 100%,日均浓度贡献值的最大占标率为 2.62% < 100%,年均浓度贡献值的最大 占标率为 1.14% < 30%,符合环境质量标准要求。

序号	点名称	浓度类型	浓度增量(µg/m^3)	出现时间 (YYMMDDHH)	评价标准(μg/m^3)	占标率%	是否超标
	24.34.2-10	1小时	4.11E+00	19082018	2.00E+02	2.05	达标
1	常湾安置	日平均	3.52E-01	190705	8.00E+01	0.44	达标
	小区	年平均	1.60E-02	平均值	4.00E+01	0.04	达标
	人返山力	1小时	3.52E+00	19050907	2.00E+02	1.76	达标
2	金源世纪	日平均	2.17E-01	190509	8.00E+01	0.27	达标
	城	年平均	2.20E-02	平均值	4.00E+01	0.05	达标
	111 <del>1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 </del>	1小时	2.95E+00	19061906	2.00E+02	1.47	达标
3	机械工业 学校	日平均	2.54E-01	190729	8.00E+01	0.32	达标
	子仅	年平均	1.65E-02	平均值	4.00E+01	0.04	达标
	月堤社区	1小时	2.45E+00	19031708	2.00E+02	1.23	达标
4		日平均	2.19E-01	190620	8.00E+01	0.27	达标
		年平均	9.47E-03	平均值	4.00E+01	0.02	达标
		1 小时	5.42E+00	19061906	2.00E+02	2.71	达标
5	津东新村	日平均	3.26E-01	190619	8.00E+01	0.41	达标
		年平均	1.67E-02	平均值	4.00E+01	0.04	达标
		1 小时	4.59E+00	19100217	2.00E+02	2.3	达标
6	窑湾新村	日平均	3.23E-01	190908	8.00E+01	0.4	达标
		年平均	1.44E-02	平均值	4.00E+01	0.04	达标
		1小时	4.99E+00	19090808	2.00E+02	2.49	达标
7	沙市农场	日平均	4.78E-01	190620	8.00E+01	0.6	达标
		年平均	2.38E-02	平均值	4.00E+01	0.06	达标
8	北港还迁	1小时	4.81E+00	19110808	2.00E+02	2.41	达标
٥	小区	日平均	3.58E-01	190404	8.00E+01	0.45	达标

表 6.1-15 正常工况下 NO<sub>2</sub> 的最大地面浓度贡献值一览表

	1				1	1	
		年平均	2.52E-02	平均值	4.00E+01	0.06	达标
		1小时	5.37E+00	19093007	2.00E+02	2.69	达标
9	庙兴村	日平均	3.09E-01	190930	8.00E+01	0.39	达标
		年平均	1.09E-02	平均值	4.00E+01	0.03	达标
		1小时	3.56E+00	19093007	2.00E+02	1.78	达标
10	黄场村	日平均	1.91E-01	190930	8.00E+01	0.24	达标
		年平均	7.09E-03	平均值	4.00E+01	0.02	达标
		1小时	5.21E+00	19100907	2.00E+02	2.61	达标
11	吴场村	日平均	5.16E-01	190718	8.00E+01	0.64	达标
	20211	年平均	7.25E-02	平均值	4.00E+01	0.18	达标
		1 小时	3.85E+00	19040707	2.00E+02	1.93	达标
12	荆农分场	日平均	1.60E-01	190407	8.00E+01	0.2	达标
12	713744 77 797	年平均	8.84E-03	平均值	4.00E+01	0.02	达标
		1小时	2.62E+00	19050207	2.00E+02	1.31	达标
13	沙口村	日平均	1.38E-01	190502	8.00E+01	0.17	达标
13	砂口们	年平均	7.44E-03	平均值	4.00E+01		达标
		,		<u> </u>		0.02	
1.4	ル准ハゼ	1 小时 日平均	3.26E+00	19110908	2.00E+02	1.63	达标
14	北港分场		3.28E-01	190829	8.00E+01	0.41	达标 - 法标
		年平均	1.68E-02	平均值	4.00E+01	0.04	达标
1.5	++: No. 1. 1.	1小时	3.55E+00	19062506	2.00E+02	1.78	达标
15	黄渊村	日平均	1.96E-01	190609	8.00E+01	0.25	达标
		年平均	1.13E-02	平均值	4.00E+01	0.03	达标
	13.13.43.13	1小时	7.00E+00	19062407	2.00E+02	3.5	达标
16	杨场分场	日平均	6.34E-01	190701	8.00E+01	0.79	达标
		年平均	3.75E-02	平均值	4.00E+01	0.09	达标
		1小时	5.86E+00	19050907	2.00E+02	2.93	达标
17	滩桥高中	日平均	3.90E-01	190627	8.00E+01	0.49	达标
		年平均	4.20E-02	平均值	4.00E+01	0.1	达标
		1小时	6.95E+00	19062006	2.00E+02	3.48	达标
18	东区医院	日平均	4.33E-01	190620	8.00E+01	0.54	达标
		年平均	1.73E-02	平均值	4.00E+01	0.04	达标
	长江艺术	1小时	3.33E+00	19072207	2.00E+02	1.67	达标
19	工程职业	日平均	3.32E-01	190620	8.00E+01	0.42	达标
	学院	年平均	1.32E-02	平均值	4.00E+01	0.03	达标
	滩桥还迁	1小时	2.40E+00	19091908	2.00E+02	1.2	达标
20	安置小区	日平均	2.53E-01	190829	8.00E+01	0.32	达标
L	メ且小位	年平均	1.21E-02	平均值	4.00E+01	0.03	达标
	蛋口物油	1小时	1.30E+01	19062707	2.00E+02	6.5	达标
21	项目拟建	日平均	1.20E+00	190908	8.00E+01	1.5	达标
L	地	年平均	1.13E-01	平均值	4.00E+01	0.28	达标
		1小时	8.17E+00	19062706	2.00E+02	4.09	达标
22	能特公司	日平均	4.71E-01	190930	8.00E+01	0.59	达标
		年平均	2.29E-02	平均值	4.00E+01	0.06	达标
	会とは ハニコ	1小时	4.77E+00	19110808	2.00E+02	2.38	达标
23	能特公司	日平均	3.42E-01	190404	8.00E+01	0.43	达标
	下风向	年平均	2.48E-02	平均值	4.00E+01	0.06	达标
		1小时	7.91E+00	19081918	2.00E+02	3.95	达标
24	三才堂	日平均	4.81E-01	190819	8.00E+01	0.6	达标
	. —	年平均	6.21E-02	平均值	4.00E+01	0.16	达标
		1小时	4.89E+00	19090407	2.00E+02	2.44	达标
25	大吴家台	日平均	2.92E-01	190904	8.00E+01	0.36	达标
		年平均	2.19E-02	平均值	4.00E+01	0.05	达标
		1 小时	5.48E+00	19062406	2.00E+02	2.74	达标
26	汇达	日平均	4.59E-01	190419	8.00E+01	0.57	达标
-	/ 上 区	年平均	6.20E-02	平均值	4.00E+01	0.16	达标
27	九房台	1 小时	3.98E+00	19092907	2.00E+02	1.99	达标
21	儿历百	工小川	J.70E+UU	13032307	2.UUE+U2	1.99	心彻

		日平均	1.95E-01	190904	8.00E+01	0.24	达标
		年平均	2.77E-02	平均值	4.00E+01	0.07	达标
		1小时	5.64E+00	19100907	2.00E+02	2.82	达标
28	雷迪森	日平均	5.68E-01	190916	8.00E+01	0.71	达标
		年平均	9.99E-02	平均值	4.00E+01	0.25	达标
		1小时	3.99E+00	19070407	2.00E+02	2	达标
29	江北监狱	日平均	2.98E-01	190624	8.00E+01	0.37	达标
		年平均	4.15E-02	平均值	4.00E+01	0.1	达标
		1小时	1.60E+01	19070406	2.00E+02	7.99	达标
30	网格	日平均	2.10E+00	190615	8.00E+01	2.62	达标
		年平均	4.54E-01	平均值	4.00E+01	1.14	达标

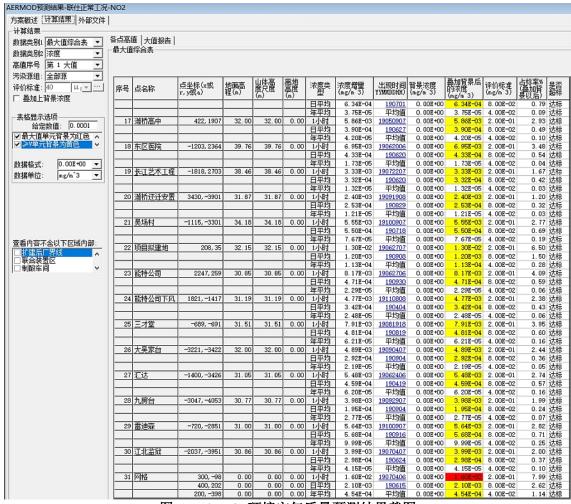


图 6.1-18 NO<sub>2</sub>环境空气质量预测结果截图

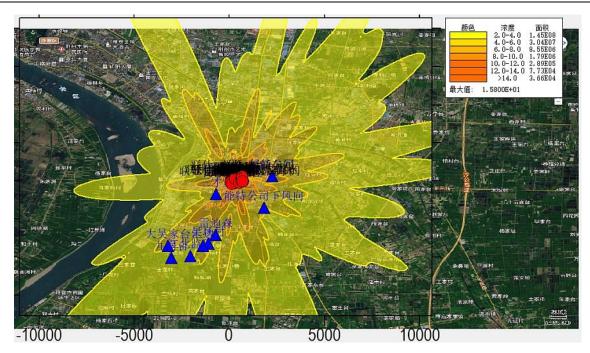


图 6.1-19 正常工况下本项目  $NO_2$ 小时浓度贡献值分布图(单位:  $\mu g/m^3$ )

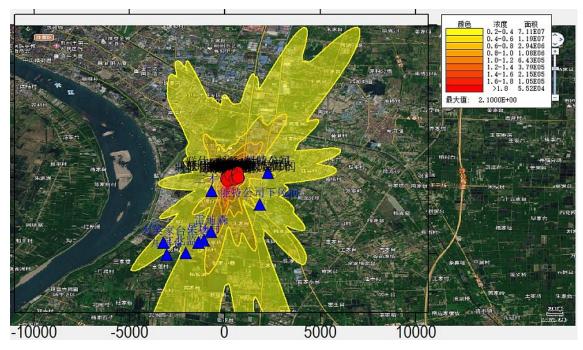


图 6.1-20 正常工况下本项目 NO<sub>2</sub> 日均浓度预测值分布图 (单位: μg/m³)

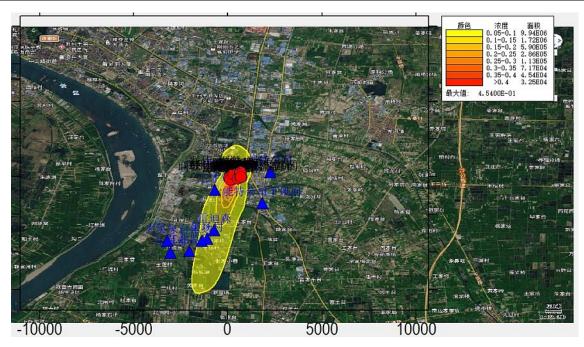


图 6.1-21 正常工况下本项目 NO<sub>2</sub>年均浓度贡献值分布图(单位: μg/m³)

# 6.1.1.6.3 PM<sub>10</sub>预测结果

根据下表预测结果可知,项目 PM<sub>10</sub> 小时浓度贡献值的最大占标率为 1.84%<100%, 日均浓度贡献值的最大占标率为 0.75%<100%,年均浓度贡献值的最大占标率为 0.19% <30%,符合环境质量标准要求。

	1				Τ	1	ı
序号	点名称	浓度类型	浓度增量(μg/m^3)	出现时间 (YYMMDDHH)	评价标准(μg/m^3)	占标率%	是否超标
	光流中田	1小时	2.64E-01	19060706	4.50E+02	0.06	达标
1	常湾安置 小区	日平均	1.34E-02	191027	1.50E+02	0.01	达标
	小区	年平均	9.00E-04	平均值	7.00E+01	0	达标
	人加州石	1 小时	2.01E-01	19050907	4.50E+02	0.04	达标
2	金源世纪 城	日平均	2.20E-02	190324	1.50E+02	0.01	达标
	坝	年平均	1.64E-03	平均值	7.00E+01	0	达标
	41144114	1小时	1.82E-01	19030609	4.50E+02	0.04	达标
3	机械工业 学校	日平均	2.03E-02	191228	1.50E+02	0.01	达标
	子仪	年平均	1.02E-03	平均值	7.00E+01	0	达标
	月堤社区	1 小时	8.81E-02	19021121	4.50E+02	0.02	达标
4		日平均	7.53E-03	190504	1.50E+02	0.01	达标
		年平均	5.70E-04	平均值	7.00E+01	0	达标
		1小时	2.28E-01	19061906	4.50E+02	0.05	达标
5	津东新村	日平均	1.49E-02	190603	1.50E+02	0.01	达标
		年平均	1.05E-03	平均值	7.00E+01	0	达标
		1 小时	1.33E-01	19031708	4.50E+02	0.03	达标
6	窑湾新村	日平均	1.28E-02	190329	1.50E+02	0.01	达标
		年平均	8.00E-04	平均值	7.00E+01	0	达标
		1小时	3.77E-01	19032907	4.50E+02	0.08	达标
7	沙市农场	日平均	2.15E-02	190329	1.50E+02	0.01	达标
		年平均	1.35E-03	平均值	7.00E+01	0	达标
8	北港还迁	1小时	1.69E-01	19030522	4.50E+02	0.04	达标
ð	小区	日平均	1.41E-02	190713	1.50E+02	0.01	达标

表 6.1-16 正常工况下 PM<sub>10</sub> 的最大地面浓度贡献值

		<b>/</b> → == 11.				_	\ \1 I =
		年平均	1.14E-03	平均值	7.00E+01	0	达标
		1小时	1.97E-01	19020409	4.50E+02	0.04	达标
9	庙兴村	日平均	8.99E-03	190204	1.50E+02	0.01	达标
		年平均	5.20E-04	平均值	7.00E+01	0	达标
		1小时	1.10E-01	19073101	4.50E+02	0.02	达标
10	黄场村	日平均	5.33E-03	190306	1.50E+02	0	达标
		年平均	3.90E-04	平均值	7.00E+01	0	达标
		1小时	2.15E-01	19100907	4.50E+02	0.05	达标
11	吴场村	日平均	1.95E-02	190120	1.50E+02	0.01	达标
		年平均	3.48E-03	平均值	7.00E+01	0	达标
		1小时	2.67E-01	19041507	4.50E+02	0.06	达标
12	荆农分场	日平均	1.16E-02	190415	1.50E+02	0.01	达标
		年平均	5.60E-04	平均值	7.00E+01	0	达标
		1小时	1.08E-01	19110623	4.50E+02	0.02	达标
13	沙口村	日平均	1.06E-02	191106	1.50E+02	0.01	达标
		年平均	4.30E-04	平均值	7.00E+01	0	达标
		1小时	1.85E-01	19110908	4.50E+02	0.04	达标
14	北港分场	日平均	1.30E-02	190829	1.50E+02	0.01	达标
•	.2.3,4.54	年平均	9.10E-04	平均值	7.00E+01	0	达标
		1小时	2.21E-01	19121008	4.50E+02	0.05	达标
15	黄渊村	日平均	1.12E-02	191210	1.50E+02	0.03	达标
10	>< 011.13	年平均	6.10E-04	平均值	7.00E+01	0	达标
		1小时	2.16E-01	19111208	4.50E+02	0.05	达标
16	杨场分场	日平均	2.02E-02	191017	1.50E+02	0.01	达标
10	10120171 201	年平均	2.21E-03	平均值	7.00E+01	0.01	达标
		1小时	3.13E-01	19050907	4.50E+02	0.07	达标
17	滩桥高中	日平均	2.60E-02	19030907	4.50E+02 1.50E+02	0.07	达标
1 /	₩ 世初 F 同 「丁	年平均	2.01E-03	平均值	7.00E+01	0.02	达标
		1 小时	2.68E-01	19061506	4.50E+02	0.06	
10	大豆医院						达标
18	东区医院	日平均	1.34E-02	190620	1.50E+02	0.01	达标
	Vartt N	年平均	8.30E-04	平均值	7.00E+01	0	达标
10	长江艺术	1小时	1.96E-01	19032907	4.50E+02	0.04	达标
19	工程职业	日平均	1.23E-02	190329	1.50E+02	0.01	达标
	学院	年平均	7.10E-04	平均值	7.00E+01	0	达标
20	滩桥还迁	1小时	1.46E-01	19110908	4.50E+02	0.03	达标
20	安置小区	日平均	1.04E-02	190829	1.50E+02	0.01	达标
<u> </u>		年平均	6.30E-04	平均值	7.00E+01	0	达标
	项目拟建	1 小时	1.64E+00	19060806	4.50E+02	0.36	达标
21	地	日平均	1.34E-01	190608	1.50E+02	0.09	达标
<u> </u>	· <del>-</del>	年平均	1.57E-02	平均值	7.00E+01	0.02	达标
ĺ	66.27. 0	1 小时	2.88E-01	19062706	4.50E+02	0.06	达标
22	能特公司	日平均	1.67E-02	191027	1.50E+02	0.01	达标
		年平均	9.00E-04	平均值	7.00E+01	0	达标
ĺ	能特公司	1小时	1.77E-01	19072006	4.50E+02	0.04	达标
23	下风向	日平均	1.45E-02	190720	1.50E+02	0.01	达标
	1 % 41.3	年平均	1.13E-03	平均值	7.00E+01	0	达标
ĺ		1小时	2.85E-01	19081918	4.50E+02	0.06	达标
24	三才堂	日平均	2.10E-02	191226	1.50E+02	0.01	达标
		年平均	2.04E-03	平均值	7.00E+01	0	达标
		1小时	2.56E-01	19070406	4.50E+02	0.06	达标
25	大吴家台	日平均	1.91E-02	190904	1.50E+02	0.01	达标
		年平均	1.38E-03	平均值	7.00E+01	0	达标
		1小时	1.67E-01	19062406	4.50E+02	0.04	达标
26	汇达	日平均	1.97E-02	190624	1.50E+02	0.01	达标
ĺ	11.	年平均	3.08E-03	平均值	7.00E+01	0	达标
27	九房台	1小时	2.58E-01	19092707	4.50E+02	0.06	达标
	, -,,, -, II				1		14

		日平均	2.31E-02	190819	1.50E+02	0.02	达标
		年平均	2.02E-03	平均值	7.00E+01	0	达标
		1小时	2.08E-01	19100907	4.50E+02	0.05	达标
28	雷迪森	日平均	2.51E-02	190823	1.50E+02	0.02	达标
		年平均	4.88E-03	平均值	7.00E+01	0.01	达标
		1小时	2.54E-01	19101307	4.50E+02	0.06	达标
29	江北监狱	日平均	2.29E-02	190127	1.50E+02	0.02	达标
		年平均	2.37E-03	平均值	7.00E+01	0	达标
		1小时	8.28E+00	19090107	4.50E+02	1.84	达标
30	网格	日平均	1.12E+00	190609	1.50E+02	0.75	达标
		年平均	1.34E-01	平均值	7.00E+01	0.19	达标

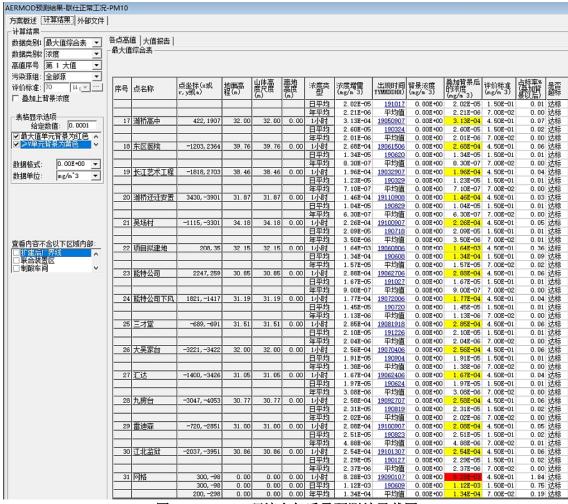


图 6.1-22 PM<sub>10</sub>环境空气质量预测结果截图

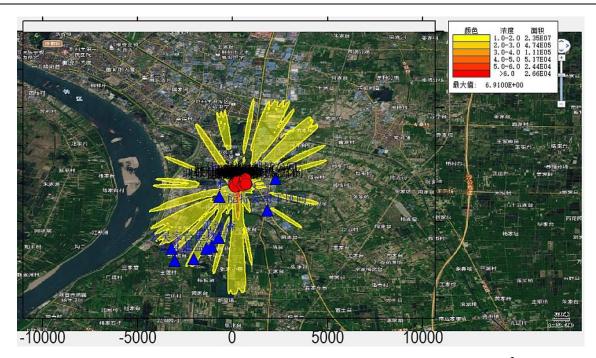


图 6.1-23 正常工况下本项目  $PM_{10}$  小时浓度贡献值分布图(单位:  $\mu g/m^3$ )

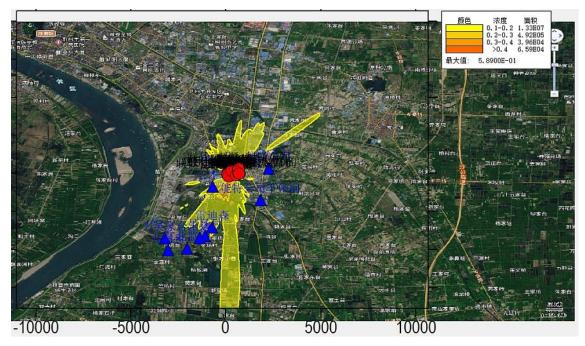


图 6.1-24 正常工况下本项目  $PM_{10}$  日均浓度预测值分布图(单位: $\mu g/m^3$ )

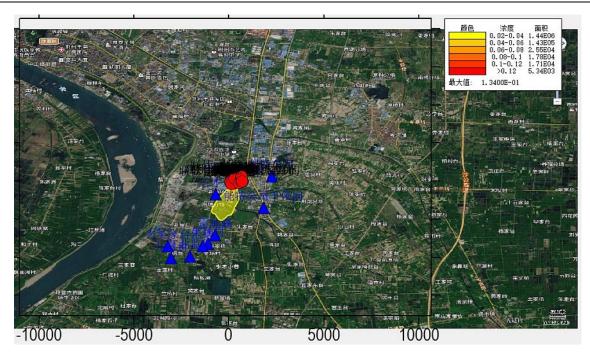


图 6.1-25 正常工况下本项目  $PM_{10}$ 年均浓度贡献值分布图(单位:  $\mu g/m^3$ )

# 6.1.1.6.4 TVOC 预测结果

日平均

X

根据下表预测结果可知,项目 TVOC 小时浓度贡献值的最大占标率为 8.55% < 100%, 日均浓度贡献值的最大占标率为 2.23% < 100%, 年均浓度贡献值的最大占标率 为 1.38% < 30%,均符合环境质量标准要求。

序号	点名称	浓度类型	浓度增量(µg/m^3)	出现时间 (YYMMDDHH)	评价标准(μg/m^3)	占标率%	是否超标
	<b>告添七里</b> 1.	1小时	6.62E+00	19102624	1.20E+03	0.55	达标
1	常湾安置小 区	日平均	6.08E-01	190609	4.00E+02	0.15	达标
		年平均	4.90E-02	平均值	2.00E+02	0.55	达标
		1小时	9.27E+00	19101724	1.20E+03	0.77	达标
2	金源世纪城	日平均	8.93E-01	190731	4.00E+02	0.22	达标
		年平均	7.38E-02	平均值	2.00E+02	0.04	达标
	41144711,24	1小时	7.90E+00	19021902	1.20E+03	0.66	达标
3	机械工业学	日平均	6.36E-01	190729	4.00E+02	0.16	达标
	校	年平均	5.33E-02	平均值	2.00E+02	0.03	达标
		1 小时	4.05E+00	19102905	1.20E+03	0.34	达标
4	月堤社区	日平均	3.62E-01	190504	4.00E+02	0.09	达标
		年平均	2.82E-02	平均值	2.00E+02	0.01	达标
		1小时	7.66E+00	19060306	1.20E+03	0.64	达标
5	津东新村	日平均	5.83E-01	190603	4.00E+02	0.15	达标
		年平均	4.36E-02	平均值	2.00E+02	0.02	达标
		1小时	4.21E+00	19072121	1.20E+03	0.35	达标
6	窑湾新村	日平均	4.40E-01	190504	4.00E+02	0.11	达标
		年平均	2.90E-02	平均值	2.00E+02	0.01	达标
		1小时	1.26E+01	19091222	1.20E+03	1.05	达标
7	沙市农场	日平均	7.93E-01	190912	4.00E+02	0.2	达标
		年平均	5.83E-02	平均值	2.00E+02	0.03	达标
	北港还迁小	1小时	1.19E+01	19011224	1.20E+03	0.99	达标

表 6.1-17 正常工况下 TVOC 的最大地面浓度贡献值

达标

4.00E+02

190829

7.49E-01

	ī			1	1	ı	
		年平均	5.33E-02	平均值	2.00E+02	0.03	达标
		1小时	9.07E+00	19062906	1.20E+03	0.76	达标
9	庙兴村	日平均	3.93E-01	190629	4.00E+02	0.1	达标
		年平均	3.54E-02	平均值	2.00E+02	0.02	达标
		1 小时	6.57E+00	19120119	1.20E+03	0.55	达标
10	黄场村	日平均	3.18E-01	190306	4.00E+02	0.08	达标
		年平均	2.28E-02	平均值	2.00E+02	0.01	达标
		1小时	6.06E+00	19080520	1.20E+03	0.5	达标
11	吴场村	日平均	7.88E-01	190823	4.00E+02	0.2	达标
	20,31,3	年平均	1.21E-01	平均值	2.00E+02	0.06	达标
		1小时	1.02E+01	19070706	1.20E+03	0.85	达标
12	荆农分场	日平均	6.45E-01	190707	4.00E+02	0.16	达标
12	71374273 793	年平均	3.59E-02	平均值	2.00E+02	0.02	达标
		1小时	6.32E+00	19053105	1.20E+03	0.53	达标
13	沙口村	日平均	3.33E-01	190531	4.00E+02	0.08	达标
13	72日刊	年平均		平均值			
			2.12E-02		2.00E+02	0.01	达标
1.4	ル姓ハゼ	1小时	7.71E+00	19012323	1.20E+03	0.64	达标 - 法标
14	北港分场	日平均	5.01E-01	190829	4.00E+02	0.13	达标
		年平均	4.20E-02	平均值	2.00E+02	0.02	达标
	44- 2007	1小时	6.06E+00	19012324	1.20E+03	0.51	达标
15	黄渊村	日平均	4.62E-01	190609	4.00E+02	0.12	达标
		年平均	4.00E-02	平均值	2.00E+02	0.02	达标
		1小时	9.52E+00	19011501	1.20E+03	0.79	达标
16	杨场分场	日平均	6.96E-01	190704	4.00E+02	0.17	达标
		年平均	1.05E-01	平均值	2.00E+02	0.05	达标
		1小时	8.92E+00	19060905	1.20E+03	0.74	达标
17	滩桥高中	日平均	6.08E-01	190727	4.00E+02	0.15	达标
		年平均	7.41E-02	平均值	2.00E+02	0.04	达标
		1小时	5.25E+00	19062006	1.20E+03	0.44	达标
18	东区医院	日平均	5.06E-01	190627	4.00E+02	0.13	达标
		年平均	3.26E-02	平均值	2.00E+02	0.02	达标
	North 5	1小时	4.04E+00	19071020	1.20E+03	0.34	达标
19	长江艺术工	日平均	4.43E-01	190407	4.00E+02	0.11	达标
	程职业学院	年平均	2.91E-02	平均值	2.00E+02	0.01	达标
	an less and the	1小时	4.03E+00	19012323	1.20E+03	0.34	达标
20	滩桥还迁安	日平均	4.13E-01	190829	4.00E+02	0.1	达标
	置小区	年平均	2.64E-02	平均值	2.00E+02	0.01	达标
		1 小时	2.66E+01	19072106	1.20E+03	2.22	达标
21	项目拟建地	日平均	1.74E+00	190721	4.00E+02	0.43	达标
	八日初廷地	年平均	2.23E-01	平均值	2.00E+02	0.43	达标
		1小时	1.38E+01	19050303	1.20E+03	1.15	达标
22	能特公司	日平均	7.26E-01	190503	4.00E+02	0.18	达标
	BCD 스틱	年平均	6.41E-02	平均值	2.00E+02	0.18	达标
		1小时	1.20E+01	19011224	1.20E+03	1	と
23	能特公司下				4.00E+02		
23	风向	日平均	7.34E-01	190829 平均值		0.18	さ
<b> </b>		年平均	5.37E-02		2.00E+02	0.03	さ
24	— 十 5元	1小时	1.20E+01	19013124	1.20E+03	1 0.29	达标
24	三才堂	日平均	1.14E+00	191212	4.00E+02	0.28	达标
		年平均	9.44E-02	平均值	2.00E+02	0.05	达标
1 ~~	4.00.	1小时	1.19E+01	19070406	1.20E+03	0.99	达标
25	大吴家台	日平均	6.16E-01	190819	4.00E+02	0.15	达标
		年平均	5.70E-02	平均值	2.00E+02	0.03	达标
		1 小时	7.80E+00	19080520	1.20E+03	0.65	达标
26	汇达	日平均	7.49E-01	190824	4.00E+02	0.19	达标
		年平均	1.13E-01	平均值	2.00E+02	0.06	达标
27	九房台	1小时	9.92E+00	19070406	1.20E+03	0.83	达标

		日平均	1.01E+00	190819	4.00E+02	0.25	达标
		年平均	7.39E-02	平均值	2.00E+02	0.04	达标
		1小时	7.13E+00	19120704	1.20E+03	0.59	达标
28	雷迪森	日平均	9.95E-01	190822	4.00E+02	0.25	达标
		年平均	1.69E-01	平均值	2.00E+02	0.08	达标
		1小时	6.48E+00	19020302	1.20E+03	0.54	达标
29	江北监狱	日平均	6.38E-01	190124	4.00E+02	0.16	达标
		年平均	8.93E-02	平均值	2.00E+02	0.04	达标
		1小时	1.03E+02	19070406	1.20E+03	8.55	达标
30	网格	日平均	8.93E+00	190127	4.00E+02	2.23	达标
		年平均	2.75E+00	平均值	2.00E+02	1.38	达标

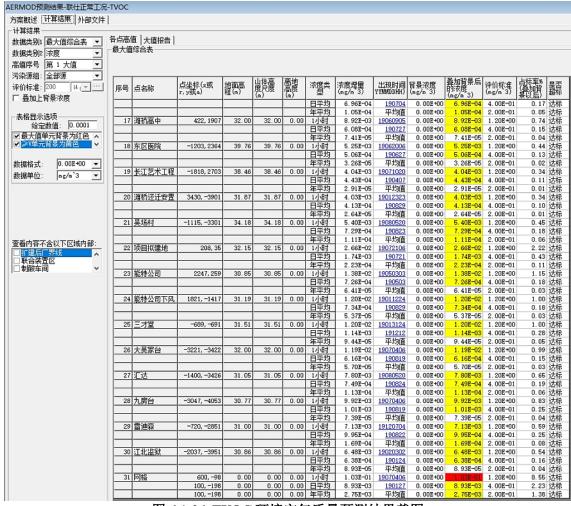


图 6.1-26 TVOC 环境空气质量预测结果截图

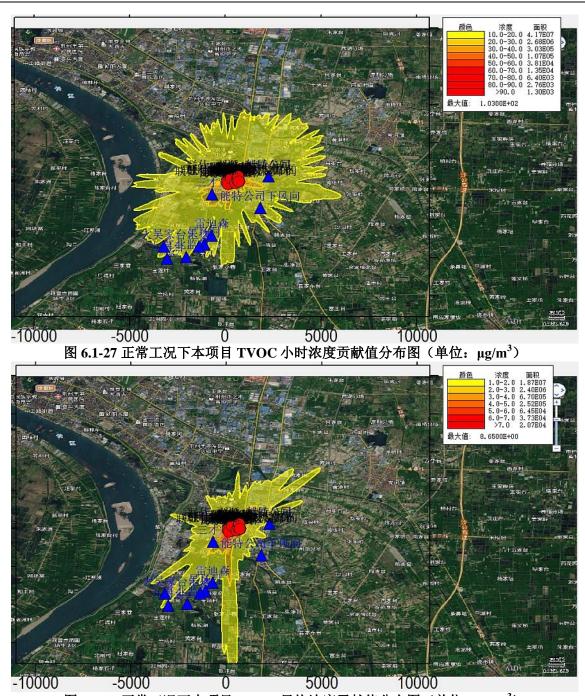


图 6.1-28 正常工况下本项目 TVOC 日均浓度贡献值分布图 (单位: μg/m³)

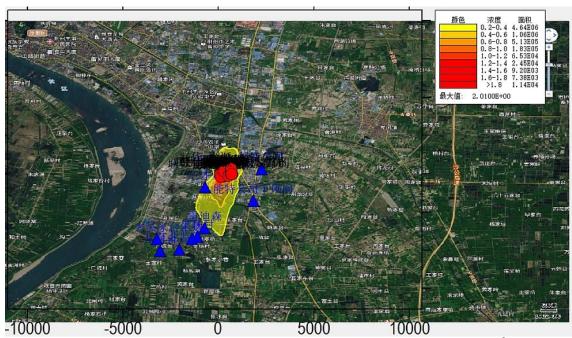


图 6.1-29 正常工况下本项目 TVOC 年均浓度贡献值分布图(单位: μg/m³)

#### 6.1.1.6.5 甲苯预测结果

根据下表预测结果可知,项目甲苯小时浓度贡献值的最大占标率为 8.98% < 100%, 日均浓度贡献值的最大占标率为 1.86% < 100%,年均浓度贡献值的最大占标率为 0.46% < 30%,均符合环境质量标准要求。

序号	点名称	浓度类型	浓度增量(µg/m^3)	出现时间 (YYMMDDHH)	评价标准(μg/m^3)	占标率%	是否超标
	告添立里	1小时	8.37E-01	19081605	2.00E+02	0.42	达标
1	常湾安置 小区	日平均	6.78E-02	190816	6.70E+01	0.1	达标
	小区	年平均	2.34E-03	平均值	3.30E+01	0.01	达标
	人派山幻	1小时	9.75E-01	19081606	2.00E+02	0.49	达标
2	金源世纪 城	日平均	1.01E-01	190731	6.70E+01	0.15	达标
	功以	年平均	4.50E-03	平均值	3.30E+01	0.01	达标
	11 뉴타 그 기나	1小时	9.18E-01	19072606	2.00E+02	0.46	达标
3	机械工业 学校	日平均	7.90E-02	190815	6.70E+01	0.12	达标
	字仪	年平均	3.61E-03	平均值	3.30E+01	0.01	达标
		1小时	8.12E-01	19060721	2.00E+02	0.41	
4	月堤社区	日平均	6.69E-02	190407	6.70E+01	0.1	达标
		年平均	3.10E-03	平均值	3.30E+01	0.01	达标
		1小时	9.39E-01	19072123	2.00E+02	0.47	达标
5	津东新村	日平均	9.47E-02	190722	6.70E+01	0.14	达标
		年平均	4.15E-03	平均值	3.30E+01	0.01	达标
		1小时	1.17E+00	19072121	2.00E+02	0.59	达标
6	窑湾新村	日平均	9.01E-02	190504	6.70E+01	0.13	达标
		年平均	5.08E-03	平均值	3.30E+01	0.02	达标
		1小时	1.33E+00	19090118	2.00E+02	0.67	达标
7	沙市农场	日平均	1.94E-01	190407	6.70E+01	0.29	达标
		年平均	6.01E-03	平均值	3.30E+01	0.02	达标
8	北港还迁	1小时	1.26E+00	19073020	2.00E+02	0.63	达标
8	小区	日平均	9.62E-02	190720	6.70E+01	0.14	达标

	i	7.71			1		\ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \
		年平均	3.39E-03	平均值	3.30E+01	0.01	达标
		1小时	9.82E-01	19081306	2.00E+02	0.49	达标
9	庙兴村	日平均	5.02E-02	190813	6.70E+01	0.07	达标
		年平均	1.58E-03	平均值	3.30E+01	0	达标
		1小时	7.88E-01	19073101	2.00E+02	0.39	达标
10	黄场村	日平均	3.46E-02	190731	6.70E+01	0.05	达标
		年平均	1.14E-03	平均值	3.30E+01	0	达标
		1小时	9.76E-01	19082502	2.00E+02	0.49	达标
11	吴场村	日平均	1.56E-01	190823	6.70E+01	0.23	达标
		年平均	1.16E-02	平均值	3.30E+01	0.04	达标
		1小时	9.53E-01	19071623	2.00E+02	0.48	达标
12	荆农分场	日平均	6.56E-02	190828	6.70E+01	0.1	达标
		年平均	1.65E-03	平均值	3.30E+01	0	达标
		1小时	5.41E-01	19080722	2.00E+02	0.27	达标
13	沙口村	日平均	2.27E-02	190807	6.70E+01	0.03	达标
		年平均	1.00E-03	平均值	3.30E+01	0	达标
		1小时	1.10E+00	19082906	2.00E+02	0.55	达标
14	北港分场	日平均	7.36E-02	190829	6.70E+01	0.11	达标
1	-101071491	年平均	2.95E-03	平均值	3.30E+01	0.01	达标
		1 小时	8.05E-01	19082922	2.00E+02	0.01	达标
15	黄渊村	日平均	5.23E-02	190715	6.70E+01	0.08	达标
13	尺 1/M/门	年平均	1.79E-03	平均值	3.30E+01	0.08	达标
		1 小时	1.77E+00	19090919	2.00E+02	0.61	达标
16	₩.₩.Д.₩.	日平均					达标
16	杨场分场	年平均	1.19E-01	190702 平均值	6.70E+01	0.18	
			6.64E-03		3.30E+01	0.02	<u> </u>
1.5	78-14-2-1-	1小时	1.23E+00	19072203	2.00E+02	0.61	达标
17	滩桥高中	日平均	9.52E-02	190727	6.70E+01	0.14	达标
		年平均	5.96E-03	平均值	3.30E+01	0.02	达标
		1小时	1.02E+00	19092920	2.00E+02	0.51	达标
18	东区医院	日平均	1.10E-01	190627	6.70E+01	0.16	达标
		年平均	4.57E-03	平均值	3.30E+01	0.01	达标
	长江艺术	1小时	1.06E+00	19071020	2.00E+02	0.53	达标
19	工程职业	日平均	9.66E-02	190407	6.70E+01	0.14	达标
	学院	年平均	4.21E-03	平均值	3.30E+01	0.01	达标
	滩桥还迁	1小时	8.49E-01	19082906	2.00E+02	0.42	达标
20	安置小区	日平均	5.40E-02	190829	6.70E+01	0.08	达标
	ン可い口	年平均	2.15E-03	平均值	3.30E+01	0.01	达标
	低口机净	1小时	8.18E+00	19072106	2.00E+02	4.09	达标
21	项目拟建 地	日平均	5.28E-01	190721	6.70E+01	0.79	达标
	사면.	年平均	4.26E-02	平均值	3.30E+01	0.13	达标
		1小时	9.65E-01	19070721	2.00E+02	0.48	达标
22	能特公司	日平均	5.37E-02	190813	6.70E+01	0.08	达标
		年平均	2.19E-03	平均值	3.30E+01	0.01	达标
	仏社 ハコ	1小时	1.29E+00	19073020	2.00E+02	0.65	达标
23	能特公司	日平均	9.95E-02	190720	6.70E+01	0.15	达标
	下风向	年平均	3.36E-03	平均值	3.30E+01	0.01	达标
		1小时	1.60E+00	19070406	2.00E+02	0.8	达标
24	三才堂	日平均	6.83E-02	190704	6.70E+01	0.1	达标
		年平均	6.20E-03	平均值	3.30E+01	0.02	达标
		1小时	9.58E-01	19081304	2.00E+02	0.48	达标
25	大吴家台	日平均	9.56E-02	190819	6.70E+01	0.14	达标
1	7 17071	年平均	5.11E-03	平均值	3.30E+01	0.02	达标
		1 小时	1.07E+00	19070920	2.00E+02	0.53	达标
26	汇达	日平均	1.35E-01	190824	6.70E+01	0.2	达标
	11.42	年平均	1.05E-02	平均值	3.30E+01	0.03	达标
27	九房台	1 小时	9.13E-01	19092520	2.00E+02	0.03	达标
21	儿万日	נווינו, ד	7.13E-UI	19092320	2.00E+02	0.40	心你

		日平均	1.26E-01	190819	6.70E+01	0.19	达标
		年平均	6.44E-03	平均值	3.30E+01	0.02	达标
		1小时	1.22E+00	19090503	2.00E+02	0.61	达标
28	雷迪森	日平均	1.86E-01	190823	6.70E+01	0.28	达标
		年平均	1.61E-02	平均值	3.30E+01	0.05	达标
		1小时	1.01E+00	19080522	2.00E+02	0.51	达标
29	江北监狱	日平均	8.11E-02	190711	6.70E+01	0.12	达标
		年平均	7.51E-03	平均值	3.30E+01	0.02	达标
		1小时	1.80E+01	19100107	2.00E+02	8.98	达标
30	网格	日平均	1.25E+00	191112	6.70E+01	1.86	达标
		年平均	1.52E-01	平均值	3.30E+01	0.46	达标

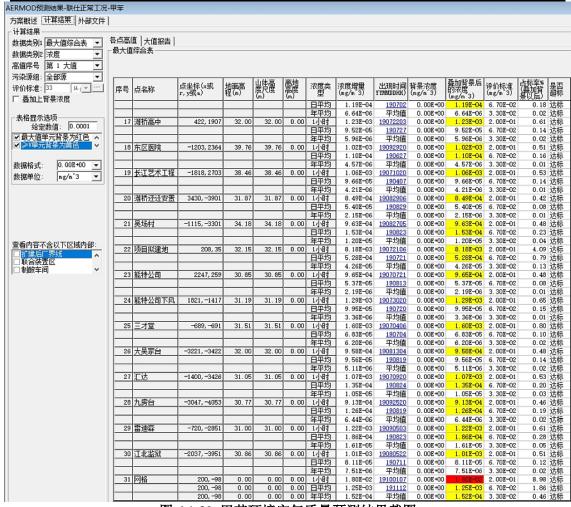


图 6.1-30 甲苯环境空气质量预测结果截图

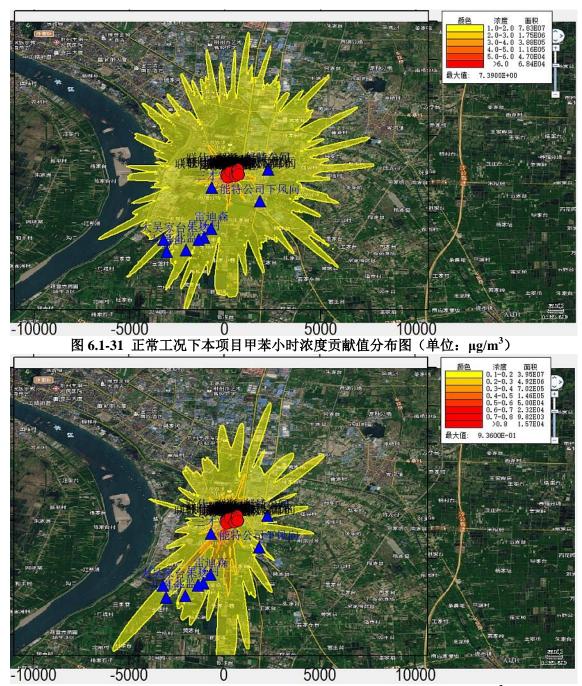


图 6.1-32 正常工况下本项目甲苯日均浓度贡献值分布图(单位: µg/m³)

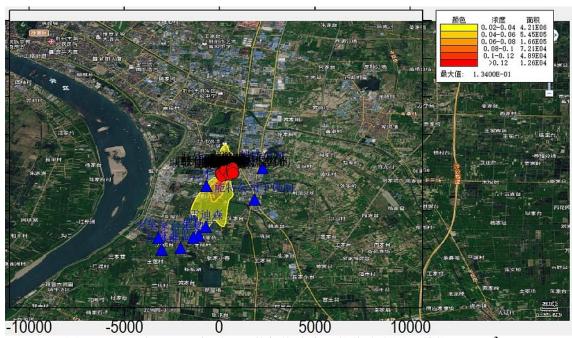


图 6.1-33 正常工况下本项目甲苯年均浓度贡献值分布图(单位: µg/m³)

#### 6.1.1.6.6 丙酮预测结果

根据下表预测结果可知,项目丙酮小时浓度贡献值的最大占标率为 11.58% < 100%, 日均浓度贡献值的最大占标率为 2.13% < 100%,年均浓度贡献值的最大占标率为 0.65% < 30%,均符合环境质量标准要求。

表 6.1-19	正常工况.	下两酮的抗	<b>哥州大</b> 县	i浓度贡献值
4K 0.1-17	サロナル	1 63 463 47 5	双八四田	ᆥᅅᄰᅅᄜᄱ

序号	点名称	浓度类型	浓度增量(µg/m^3)	出现时间 (YYMMDDHH)	评价标准(µg/m^3)	占标率%	是否超标
	华泽之里	1 小时	9.53E+00	19102624	8.00E+02	1.19	达标
1	常湾安置 小区	日平均	6.45E-01	190609	2.67E+02	0.24	达标
	小位	年平均	4.76E-02	平均值	1.33E+02	0.04	达标
	人海井石	1小时	1.36E+01	19101724	8.00E+02	1.7	达标
2	金源世纪城	日平均	7.91E-01	190710	2.67E+02	0.3	达标
	<del>1</del> 111,	年平均	6.64E-02	平均值	1.33E+02	0.05	达标
	2 机械工业	1小时	1.15E+01	19021902	8.00E+02	1.44	达标
3	学校	日平均	5.76E-01	190219	2.67E+02	0.22	达标
	子仅	年平均	4.39E-02	平均值	1.33E+02	0.03	达标
	月堤社区	1小时	5.93E+00	19102905	8.00E+02	0.74	达标
4		日平均	3.13E-01	191029	2.67E+02	0.12	达标
		年平均	1.76E-02	平均值	1.33E+02	0.01	达标
		1小时	8.64E+00	19051624	8.00E+02	1.08	达标
5	津东新村	日平均	5.38E-01	190627	2.67E+02	0.2	达标
		年平均	3.06E-02	平均值	1.33E+02	0.02	达标
		1小时	1.88E+00	19091222	8.00E+02	0.23	达标
6	窑湾新村	日平均	1.34E-01	191222	2.67E+02	0.05	达标
		年平均	9.65E-03	平均值	1.33E+02	0.01	达标
		1小时	1.85E+01	19091222	8.00E+02	2.31	达标
7	沙市农场	日平均	9.78E-01	190912	2.67E+02	0.37	达标
		年平均	4.26E-02	平均值	1.33E+02	0.03	达标
8	北港还迁	1小时	1.75E+01	19011224	8.00E+02	2.18	达标

	小区	日平均	7.44E.01	100110	2.675 - 02	0.20	24-45
	小区		7.44E-01	190112	2.67E+02	0.28	达标
		年平均	3.91E-02	平均值	1.33E+02	0.03	达标
		1小时	1.24E+01	19062602	8.00E+02	1.55	达标
9	庙兴村	日平均	5.49E-01	190626	2.67E+02	0.21	达标
		年平均	3.56E-02	平均值	1.33E+02	0.03	达标
		1 小时	9.57E+00	19120119	8.00E+02	1.2	达标
10	黄场村	日平均	4.16E-01	191201	2.67E+02	0.16	达标
		年平均	2.17E-02	平均值	1.33E+02	0.02	达标
		1 小时	8.39E+00	19120704	8.00E+02	1.05	达标
11	吴场村	日平均	5.91E-01	190219	2.67E+02	0.22	达标
		年平均	7.11E-02	平均值	1.33E+02	0.05	达标
		1 小时	1.16E+01	19013123	8.00E+02	1.45	达标
12	荆农分场	日平均	4.98E-01	190222	2.67E+02	0.19	达标
	,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,	年平均	3.62E-02	平均值	1.33E+02	0.03	达标
		1小时	9.04E+00	19053105	8.00E+02	1.13	达标
13	沙口村	日平均	4.76E-01	190531	2.67E+02	0.18	达标
13	N 111	年平均	1.95E-02	平均值	1.33E+02	0.01	达标
		1 小时	1.13E+01	19012323	8.00E+02	1.42	达标
14	北港分场	日平均	4.73E-01	19012323	2.67E+02	0.18	达标
14	4山世月栁	年平均	3.14E-02		1.33E+02	0.18	达标
		1 小时	8.79E+00	19012324	8.00E+02	1.1	达标
1.5	<b>- 1</b>	日平均	6.44E-01	19012324	2.67E+02	0.24	达标
15	黄渊村	年平均					
			4.10E-02		1.33E+02	0.03	达标
1.0	<b>ユフ !フ ハ !フ</b>	1小时	1.40E+01	19011501	8.00E+02	1.75	达标
16	杨场分场	日平均	8.11E-01	191018	2.67E+02	0.3	达标
		年平均	8.19E-02	平均值	1.33E+02	0.06	达标
		1小时	1.29E+01	19071601	8.00E+02	1.61	达标
17	滩桥高中	日平均	7.00E-01	190716	2.67E+02	0.26	达标
		年平均	4.96E-02	平均值	1.33E+02	0.04	达标
		1小时	4.23E+00	19032907	8.00E+02	0.53	达标
18	东区医院	日平均	2.21E-01	190329	2.67E+02	0.08	达标
		年平均	1.13E-02	平均值	1.33E+02	0.01	达标
	长江艺术	1小时	3.82E+00	19102905	8.00E+02	0.48	达标
19	工程职业	日平均	1.68E-01	191029	2.67E+02	0.06	达标
	学院	年平均	1.17E-02	平均值	1.33E+02	0.01	达标
	滩桥还迁	1 小时	5.92E+00	19012323	8.00E+02	0.74	达标
20	安置小区	日平均	2.47E-01	190123	2.67E+02	0.09	达标
L	→百小口	年平均	1.77E-02	平均值	1.33E+02	0.01	达标
	T石 口 thi 7事	1 小时	1.98E+01	19122008	8.00E+02	2.48	达标
21	项目拟建	日平均	1.18E+00	191220	2.67E+02	0.44	达标
L	地	年平均	8.98E-02	平均值	1.33E+02	0.07	达标
		1小时	2.03E+01	19050303	8.00E+02	2.54	达标
22	能特公司	日平均	1.04E+00	190503	2.67E+02	0.39	达标
		年平均	6.42E-02	平均值	1.33E+02	0.05	达标
	Abit n -	1小时	1.77E+01	19011224	8.00E+02	2.21	达标
23	能特公司	日平均	7.52E-01	190112	2.67E+02	0.28	达标
	下风向	年平均	4.00E-02	平均值	1.33E+02	0.03	达标
		1小时	1.76E+01	19013124	8.00E+02	2.21	达标
24	三才堂	日平均	1.48E+00	191212	2.67E+02	0.55	达标
	,	年平均	7.51E-02	平均值	1.33E+02	0.06	达标
		1 小时	6.71E+00	19120618	8.00E+02	0.84	达标
25	大吴家台	日平均	3.98E-01	190819	2.67E+02	0.15	达标
	7 1717	年平均	4.10E-02	平均值	1.33E+02	0.03	达标
		1 小时	1.10E+01	19080520	8.00E+02	1.37	达标
26	汇达	日平均	6.51E-01	19080520	2.67E+02	0.24	达标
20	11.70	年平均	7.27E-02				达标
<u> </u>		十十均	1.21E-U2	I均阻	1.33E+02	0.05	心彻

		1 小时	6.73E+00	19070302	8.00E+02	0.84	达标
27	九房台	日平均	6.46E-01	190819	2.67E+02	0.24	达标
		年平均	5.29E-02	平均值	1.33E+02	0.04	达标
		1小时	1.05E+01	19120704	8.00E+02	1.31	达标
28	雷迪森	日平均	5.68E-01	190219	2.67E+02	0.21	达标
		年平均	9.75E-02	平均值	1.33E+02	0.07	达标
		1小时	9.47E+00	19020302	8.00E+02	1.18	达标
29	江北监狱	日平均	6.99E-01	190124	2.67E+02	0.26	达标
		年平均	6.23E-02	平均值	1.33E+02	0.05	达标
		1小时	9.27E+01	19061506	8.00E+02	11.58	达标
30	网格	日平均	5.69E+00	190615	2.67E+02	2.13	达标
		年平均	8.66E-01	平均值	1.33E+02	0.65	达标

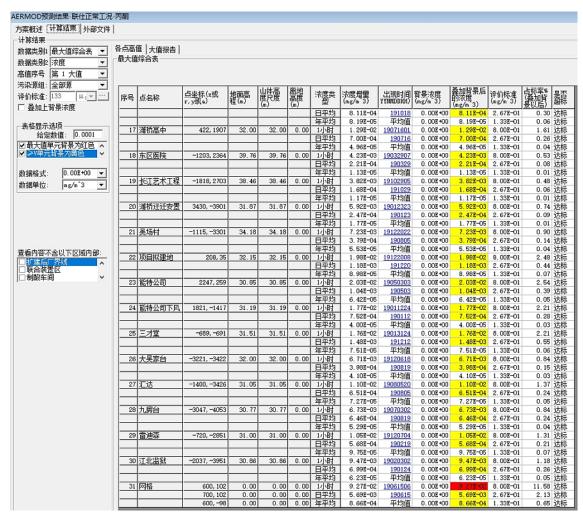


图 6.1-34 丙酮环境空气质量预测结果截图

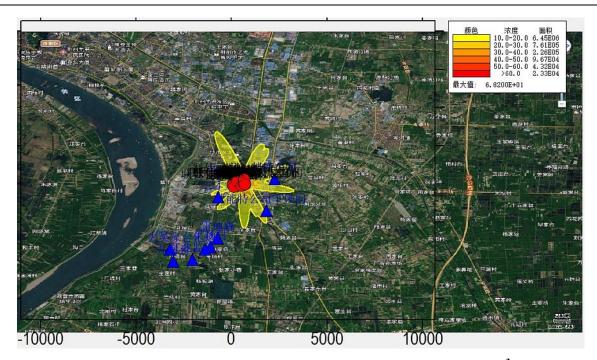


图 6.1-35 正常工况下本项目丙酮小时浓度贡献值分布图(单位:  $\mu g/m^3$ )

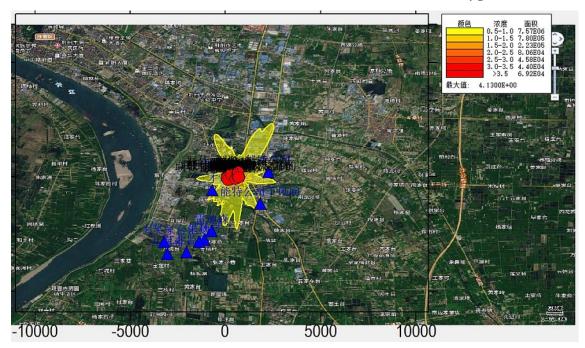


图 6.1-36 正常工况下本项目丙酮日均浓度贡献值分布图 (单位: µg/m³)

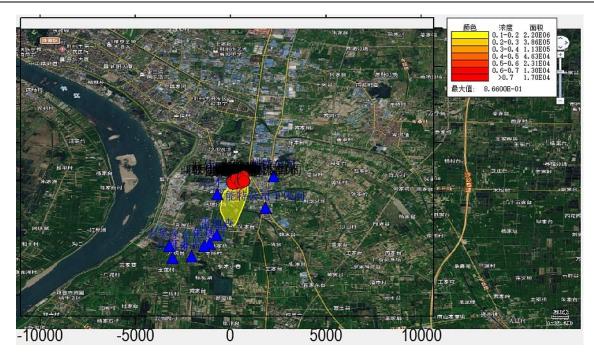


图 6.1-37 正常工况下本项目丙酮年均浓度贡献值分布图(单位:  $\mu g/m^3$ )

# 6.1.1.6.7 NH<sub>3</sub>预测结果

根据下表预测结果可知,项目甲苯小时浓度贡献值的最大占标率为 20.63% < 100%, 日均浓度贡献值的最大占标率为 6.75% < 100%,年均浓度贡献值的最大占标率为 3.92% < 30%,均符合环境质量标准要求。

序号	点名称	浓度类型	浓度增量(µg/m^3)	出现时间 (YYMMDDHH)	评价标准(μg/m^3)	占标率%	是否超标
	常湾安置	1小时	1.04E+00	19081605	2.00E+02	0.52	达标
1	小区	日平均	8.31E-02	190816	6.70E+01	0.12	达标
	小区	年平均	3.39E-03	平均值	3.30E+01	0.01	达标
	<b>人</b> 酒 井 妇	1小时	1.26E+00	19081606	2.00E+02	0.63	达标
2	金源世纪	日平均	1.25E-01	190731	6.70E+01	0.19	达标
	城	年平均	6.62E-03	平均值	3.30E+01	0.02	达标
	내 ## T /II	1小时	1.33E+00	19072606	2.00E+02	0.66	达标
3	机械工业   学校	日平均	1.05E-01	190729	6.70E+01	0.16	达标
	子仅	年平均	5.39E-03	平均值	3.30E+01	0.02	达标
		1小时	1.13E+00	19060721	2.00E+02	0.57	达标
4	月堤社区	日平均	1.04E-01	190407	6.70E+01	0.16	达标
		年平均	4.36E-03	平均值	3.30E+01	0.01	达标
		1小时	1.24E+00	19072123	2.00E+02	0.62	达标
5	津东新村	日平均	1.29E-01	190722	6.70E+01	0.19	达标
		年平均	6.06E-03	平均值	3.30E+01	0.02	达标
		1小时	1.40E+00	19050420	2.00E+02	0.7	达标
6	窑湾新村	日平均	1.31E-01	190504	6.70E+01	0.19	达标
		年平均	7.05E-03	平均值	3.30E+01	0.02	达标
		1小时	1.38E+00	19060504	2.00E+02	0.69	达标
7	沙市农场	日平均	1.72E-01	190407	6.70E+01	0.26	达标
i		年平均	8.41E-03	平均值	3.30E+01	0.03	达标

表 6.1-20 正常工况下 NH<sub>3</sub> 的最大地面浓度贡献值

_	1				Ī	1	\
	北港还迁	1小时	1.48E+00	19080801	2.00E+02	0.74	达标
8	小区	日平均	1.27E-01	190828	6.70E+01	0.19	达标
	4.12	年平均	4.87E-03	平均值	3.30E+01	0.01	达标
		1 小时	1.38E+00	19081306	2.00E+02	0.69	达标
9	庙兴村	日平均	7.54E-02	190813	6.70E+01	0.11	达标
		年平均	2.30E-03	平均值	3.30E+01	0.01	达标
		1小时	1.07E+00	19073101	2.00E+02	0.54	达标
10	黄场村	日平均	4.70E-02	190731	6.70E+01	0.07	达标
	7	年平均	1.76E-03	平均值	3.30E+01	0.01	达标
		1 小时	1.37E+00	19082705	2.00E+02	0.69	达标
11	吴场村	日平均	2.16E-01	190823	6.70E+01	0.32	达标
11	20-20-11	年平均	1.82E-02	平均值	3.30E+01	0.06	达标
		1 小时	1.29E+00	19070706	2.00E+02	0.65	达标
12	荆农分场	日平均	9.28E-02	190828	6.70E+01	0.14	达标
12	713/12/71 200	年平均	2.49E-03	平均值	3.30E+01	0.14	达标
		1 小时	8.83E-01	19080722	2.00E+02	0.44	达标
12	沙口村	日平均	3.70E-02	19080722	6.70E+01		达标
13	12日作	年平均	3.70E-02 1.61E-03	190807 平均值	3.30E+01	0.06	
-		1 小时	1.81E-03 1.35E+00	19070101	2.00E+02		
1.4	小准ハゼ	- • • •		19070101		0.68	
14	北港分场	日平均 年平均	8.84E-02		6.70E+01	0.13	达标 
-			4.20E-03	平均值	3.30E+01	0.01	
1.7	土土、ハル・ナー	1小时	9.13E-01	19082922	2.00E+02	0.46	<u> </u>
15	黄渊村	日平均	6.59E-02	190715	6.70E+01	0.1	达标
		年平均	2.50E-03	平均值	3.30E+01	0.01	达标
	12 12 1/ 12	1小时	1.50E+00	19071823	2.00E+02	0.75	达标
16	杨场分场	日平均	1.25E-01	190702	6.70E+01	0.19	达标
		年平均	9.82E-03	平均值	3.30E+01	0.03	达标
		1小时	1.37E+00	19060820	2.00E+02	0.68	达标
17	滩桥高中	日平均	1.25E-01	190731	6.70E+01	0.19	达标
		年平均	8.48E-03	平均值	3.30E+01	0.03	达标
		1小时	1.37E+00	19060806	2.00E+02	0.68	达标
18	东区医院	日平均	1.14E-01	190901	6.70E+01	0.17	达标
		年平均	6.52E-03	平均值	3.30E+01	0.02	达标
	长江艺术	1小时	1.24E+00	19060621	2.00E+02	0.62	达标
19	工程职业	日平均	9.46E-02	190627	6.70E+01	0.14	达标
	学院	年平均	5.62E-03	平均值	3.30E+01	0.02	达标
	滩桥还迁	1小时	1.11E+00	19070101	2.00E+02	0.55	达标
20	安置小区	日平均	7.15E-02	190829	6.70E+01	0.11	达标
	メ且小口	年平均	3.17E-03	平均值	3.30E+01	0.01	达标
	而 日 和 事	1小时	4.82E+00	19072106	2.00E+02	2.41	达标
21	项目拟建 地	日平均	5.21E-01	190615	6.70E+01	0.78	达标
	地	年平均	6.56E-02	平均值	3.30E+01	0.2	达标
		1 小时	1.59E+00	19070721	2.00E+02	0.79	达标
22	能特公司	日平均	7.42E-02	190707	6.70E+01	0.11	达标
		年平均	3.67E-03	平均值	3.30E+01	0.01	达标
	ARAE A =	1 小时	1.53E+00	19080801	2.00E+02	0.76	达标
23	能特公司	日平均	1.25E-01	190828	6.70E+01	0.19	达标
	下风向	年平均	4.89E-03	平均值	3.30E+01	0.01	达标
		1小时	2.29E+00	19081123	2.00E+02	1.15	达标
24	三才堂	日平均	9.75E-02	190811	6.70E+01	0.15	达标
	. —	年平均	1.03E-02	平均值	3.30E+01	0.03	达标
		1 小时	1.53E+00	19070406	2.00E+02	0.77	达标
25	大吴家台	日平均	1.10E-01	190819	6.70E+01	0.16	达标
	7 17 17 17	年平均	7.50E-03	平均值	3.30E+01	0.02	达标
		1 小时	1.47E+00	19070920	2.00E+02	0.74	达标
26	汇达	日平均	1.67E-01	190824	6.70E+01	0.74	达标
	i	H I M	1.0/E-01	170024	0.70E±01	0.23	心小

		年平均	1.63E-02	平均值	3.30E+01	0.05	达标
		1小时	1.26E+00	19083002	2.00E+02	0.63	达标
27	九房台	日平均	1.74E-01	190819	6.70E+01	0.26	达标
		年平均	9.80E-03	平均值	3.30E+01	0.03	达标
		1小时	1.55E+00	19080721	2.00E+02	0.78	达标
28	雷迪森	日平均	2.37E-01	190823	6.70E+01	0.35	达标
		年平均	2.52E-02	平均值	3.30E+01	0.08	达标
		1小时	1.36E+00	19080303	2.00E+02	0.68	达标
29	江北监狱	日平均	1.06E-01	190624	6.70E+01	0.16	达标
		年平均	1.14E-02	平均值	3.30E+01	0.03	达标
		1小时	4.13E+01	19070406	2.00E+02	20.63	达标
30	网格	日平均	4.52E+00	190104	6.70E+01	6.75	达标
		年平均	1.29E+00	平均值	3.30E+01	3.92	达标

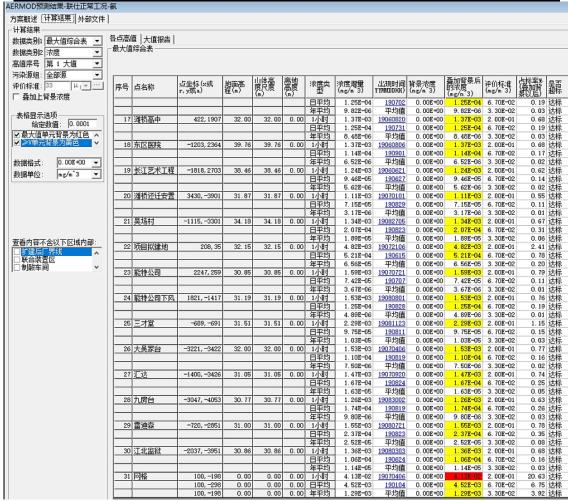


图 6.1-38 NH3环境空气质量预测结果截图

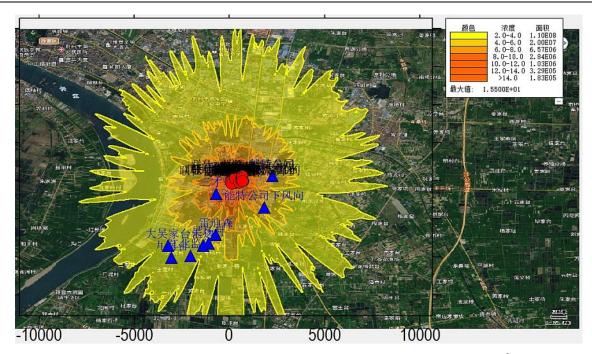


图 6.1-39 正常工况下本项目  $NH_3$  小时浓度贡献值分布图(单位:  $\mu g/m^3$ )

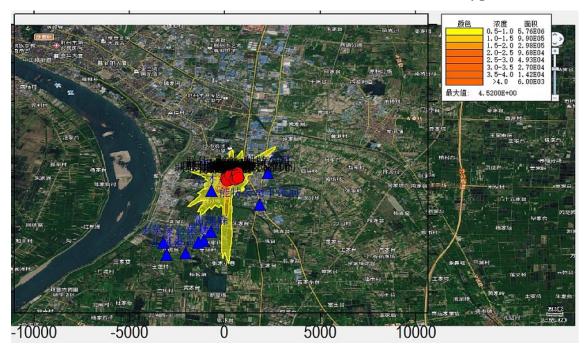


图 6.1-40 正常工况下本项目 NH<sub>3</sub> 日均浓度贡献值分布图 (单位: μg/m³)

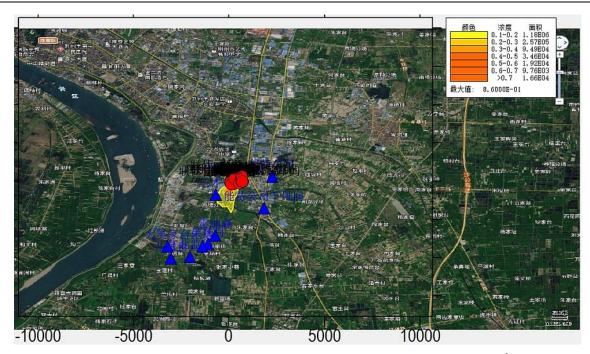


图 6.1-41 正常工况下本项目 NH<sub>3</sub>年均浓度贡献值分布图(单位: μg/m³)

### 6.1.1.6.8 HCl 预测结果

根据下表预测结果可知,项目 HCl 小时浓度贡献值的最大占标率为 17.4% < 100%, 日均浓度贡献值的最大占标率为 4.35% < 100%,年均浓度贡献值的最大占标率为 1.24% < 30%,均符合环境质量标准要求。

			, , , -				
序号	点名称	浓度类型	浓度增量(µg/m^3)	出现时间 (YYMMDDHH)	评价标准(μg/m^3)	占标率%	是否超标
	常湾安置	1小时	1.73E-01	19060706	5.00E+01	0.35	达标
1	1 小区	日平均	1.36E-02	191221	1.50E+01	0.09	达标
	1,1□	年平均	6.30E-04	平均值	8.00E+00	0.01	达标
	金源世纪	1小时	1.80E-01	19050907	5.00E+01	0.36	达标
2	並城地	日平均	1.60E-02	190509	1.50E+01	0.11	达标
	坝	年平均	1.36E-03	平均值	8.00E+00	0.02	达标
	411 444 丁 川,	1小时	1.79E-01	19030609	5.00E+01	0.36	达标
3	机械工业   学校	日平均	1.55E-02	191228	1.50E+01	0.1	达标
	子仅	年平均	8.70E-04	平均值	8.00E+00	0.01	达标
		1小时	1.01E-01	19032907	5.00E+01	0.2	达标
4	月堤社区	日平均	9.53E-03	190407	1.50E+01	0.06	达标
		年平均	5.20E-04	平均值	8.00E+00	0.01	达标
		1小时	1.92E-01	19060806	5.00E+01	0.38	达标
5	津东新村	日平均	1.35E-02	190603	1.50E+01	0.09	达标
		年平均	9.30E-04	平均值	8.00E+00	0.01	达标
		1小时	1.01E-01	19061419	5.00E+01	0.2	达标
6	窑湾新村	日平均	1.15E-02	190329	1.50E+01	0.08	达标
		年平均	6.80E-04	平均值	8.00E+00	0.01	达标
		1小时	4.27E-01	19032907	5.00E+01	0.85	达标
7	沙市农场	日平均	2.50E-02	190329	1.50E+01	0.17	达标
		年平均	1.31E-03	平均值	8.00E+00	0.02	达标

表 6.1-21 正常工况下 HCl 的最大地面浓度贡献值

_		. 1 . 1					\ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \
	北港还迁	1小时	1.81E-01	19072006	5.00E+01	0.36	达标
8	小区	日平均	1.28E-02	190720	1.50E+01	0.08	达标
	1.12	年平均	7.90E-04	平均值	8.00E+00	0.01	达标
		1 小时	2.09E-01	19062906	5.00E+01	0.42	达标
9	庙兴村	日平均	8.90E-03	190629	1.50E+01	0.06	达标
		年平均	3.90E-04	平均值	8.00E+00	0	达标
		1 小时	1.27E-01	19051506	5.00E+01	0.25	达标
10	黄场村	日平均	5.39E-03	190515	1.50E+01	0.04	达标
	2 7 7 1 3	年平均	2.80E-04	平均值	8.00E+00	0	达标
		1 小时	1.47E-01	19102307	5.00E+01	0.29	达标
11	吴场村	日平均	1.99E-02	190823	1.50E+01	0.13	达标
11	大物们	年平均	2.77E-03	平均值	8.00E+00	0.13	达标
		1 小时	2.14E-01	19041507	5.00E+00	0.03	达标
10	#1 <i>+</i> 2 / 17	, ,					
12	荆农分场	日平均	1.35E-02	190707	1.50E+01	0.09	达标
		年平均	4.50E-04	平均值	8.00E+00	0.01	达标
		1 小时	1.01E-01	19110624	5.00E+01	0.2	达标
13	沙口村	日平均	9.15E-03	191106	1.50E+01	0.06	达标
		年平均	3.20E-04	平均值	8.00E+00	0	达标
		1小时	1.48E-01	19082718	5.00E+01	0.3	达标
14	北港分场	日平均	1.19E-02	190829	1.50E+01	0.08	达标
		年平均	6.50E-04	平均值	8.00E+00	0.01	达标
		1 小时	2.10E-01	19121008	5.00E+01	0.42	达标
15	黄渊村	日平均	1.01E-02	191210	1.50E+01	0.07	达标
		年平均	4.40E-04	平均值	8.00E+00	0.01	达标
		1 小时	2.29E-01	19111208	5.00E+01	0.46	达标
16	杨场分场	日平均	1.99E-02	191017	1.50E+01	0.13	达标
		年平均	1.68E-03	平均值	8.00E+00	0.02	达标
		1 小时	2.68E-01	19050907	5.00E+01	0.54	达标
17	滩桥高中	日平均	1.98E-02	190509	1.50E+01	0.13	达标
		年平均	1.49E-03	平均值	8.00E+00	0.02	达标
		1 小时	2.92E-01	19061506	5.00E+01	0.58	达标
18	东区医院	日平均	1.27E-02	190615	1.50E+01	0.08	达标
	7,122770	年平均	6.80E-04	平均值	8.00E+00	0.01	达标
	长江艺术	1 小时	1.98E-01	19032907	5.00E+01	0.4	达标
19	工程职业	日平均	1.23E-02	190407	1.50E+01	0.08	达标
17	学院	年平均	6.30E-04	平均值	8.00E+00	0.01	达标
		1 小时	1.31E-01	19082906	5.00E+00	0.26	达标
20	滩桥还迁	日平均	9.53E-03	1908290	1.50E+01	0.26	送标
20	安置小区	年平均	9.33E-03 4.70E-04	平均值	8.00E+00	0.00	达标
							上
21	项目拟建	1 小时 日平均	1.15E+00	19072106	5.00E+01	2.31	
21	地		1.40E-01	190615	1.50E+01	0.93	さ
		年平均	3.25E-02	平均值	8.00E+00	0.41	达标
	스타리+ ハ →	1小时	2.28E-01	19020409	5.00E+01	0.46	达标
22	能特公司	日平均	1.04E-02	190204	1.50E+01	0.07	达标
		年平均	5.90E-04	平均值	8.00E+00	0.01	达标
	能特公司	1小时	1.81E-01	19072006	5.00E+01	0.36	达标
23	下风向	日平均	1.30E-02	190720	1.50E+01	0.09	达标
	, ,	年平均	7.80E-04	平均值	8.00E+00	0.01	达标
	_ ,	1 小时	4.47E-01	19070406	5.00E+01	0.89	达标
24	三才堂	日平均	1.97E-02	191211	1.50E+01	0.13	达标
		年平均	2.26E-03	平均值	8.00E+00	0.03	达标
		1小时	3.00E-01	19070406	5.00E+01	0.6	达标
25	大吴家台	日平均	1.26E-02	190704	1.50E+01	0.08	达标
		年平均	1.27E-03	平均值	8.00E+00	0.02	达标
26	汇达	1小时	1.61E-01	19071706	5.00E+01	0.32	达标
20	11.10	日平均	1.74E-02	190120	1.50E+01	0.12	达标

		年平均	2.70E-03	平均值	8.00E+00	0.03	达标
		1小时	2.03E-01	19092707	5.00E+01	0.41	达标
27	九房台	日平均	1.81E-02	191225	1.50E+01	0.12	达标
		年平均	1.78E-03	平均值	8.00E+00	0.02	达标
		1 小时	1.93E-01	19012108	5.00E+01	0.39	达标
28	雷迪森	日平均	2.29E-02	191218	1.50E+01	0.15	达标
		年平均	3.83E-03	平均值	8.00E+00	0.05	达标
		1小时	1.95E-01	19101307	5.00E+01	0.39	达标
29	江北监狱	日平均	1.64E-02	190127	1.50E+01	0.11	达标
		年平均	1.89E-03	平均值	8.00E+00	0.02	达标
		1小时	8.70E+00	19100107	5.00E+01	17.4	达标
30	网格	日平均	6.53E-01	191112	1.50E+01	4.35	达标
		年平均	9.88E-02	平均值	8.00E+00	1.24	达标

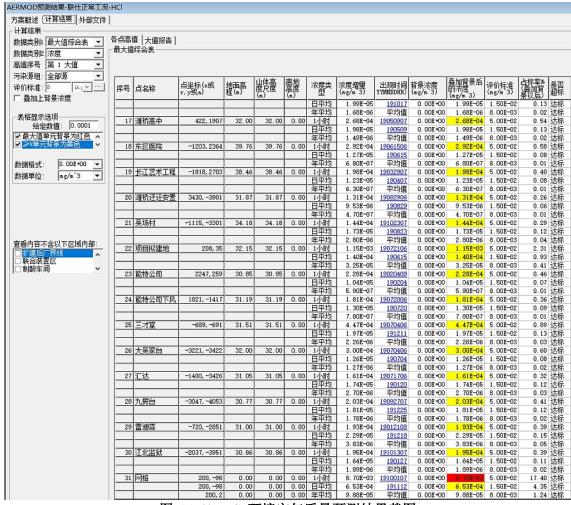


图 6.1-42 HCI 环境空气质量预测结果截图

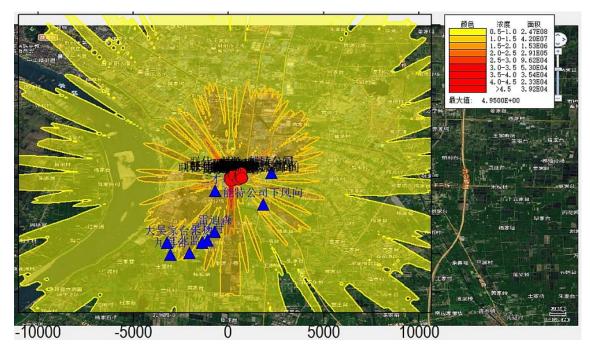


图 6.1-43 正常工况下本项目 HCI 小时浓度贡献值分布图(单位: μg/m³)

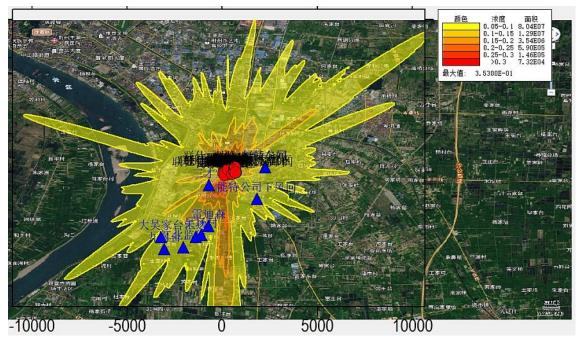


图 6.1-44 正常工况下本项目 HCl 日均浓度贡献值分布图 (单位: μg/m³)

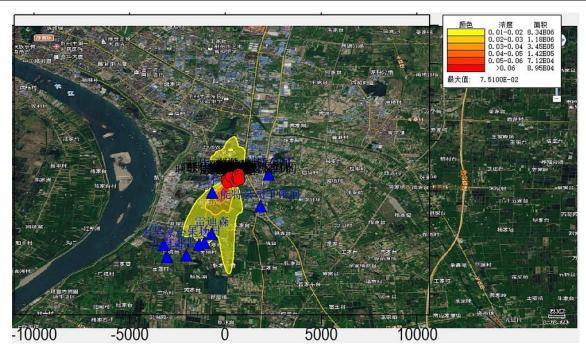


图 6.1-45 正常工况下本项目 HCl 年均浓度贡献值分布图(单位: μg/m³)

# 6.1.1.6.9 H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>预测结果

根据下表预测结果可知,项目  $H_2SO_4$  小时浓度贡献值的最大占标率为 16.48% < 100%,日均浓度贡献值的最大占标率为 4.59% < 100%,年均浓度贡献值的最大占标率为 2.54% < 30%,均符合环境质量标准要求。

序号	点名称	浓度类型	浓度增量(µg/m^3)	出现时间 (YYMMDDHH)	评价标准(μg/m^3)	占标率%	是否超标		
	常湾安置 小区	1小时	3.15E+00	19060706	3.00E+02	1.05	达标		
1		日平均	1.38E-01	190607	1.00E+02	0.14	达标		
		年平均	9.07E-03	平均值	5.00E+01	0.02	达标		
	<b>人</b> 酒 井 妇	1小时	1.67E+00	19050907	3.00E+02	0.56	达标		
2	金源世纪城	日平均	1.80E-01	190324	1.00E+02	0.18	达标		
	坝	年平均	1.61E-02	平均值	5.00E+01	0.03	达标		
	机械工业 学校	1小时	1.63E+00	19030609	3.00E+02	0.54	达标		
3		日平均	1.70E-01	191228	1.00E+02	0.17	达标		
		年平均	9.95E-03	平均值	5.00E+01	0.02	达标		
	月堤社区	1小时	9.40E-01	19031708	3.00E+02	0.31	达标		
4		日平均	9.75E-02	190504	1.00E+02	0.1	达标		
		年平均	5.67E-03	平均值	5.00E+01	0.01	达标		
	津东新村	1小时	2.34E+00	19061906	3.00E+02	0.78	达标		
5		日平均	1.38E-01	190603	1.00E+02	0.14	达标		
		年平均	9.54E-03	平均值	5.00E+01	0.02	达标		
	窑湾新村			1小时	1.08E+00	19100217	3.00E+02	0.36	达标
6		日平均	8.28E-02	190329	1.00E+02	0.08	达标		
		年平均	5.16E-03	平均值	5.00E+01	0.01	达标		
	沙市农场	1小时	2.02E+00	19032907	3.00E+02	0.67	达标		
7		日平均	2.57E-01	190329	1.00E+02	0.26	达标		
		年平均	1.03E-02	平均值	5.00E+01	0.02	达标		

表 6.1-22 正常工况下 H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub> 的最大地面浓度贡献值

	1			T .	T		
8	北港还迁	1小时	2.12E+00	19110808	3.00E+02	0.71	达标
		日平均	1.40E-01	190829	1.00E+02	0.14	达标
	√1.157	年平均	1.10E-02	平均值	5.00E+01	0.02	达标
9		1 小时	2.14E+00	19020409	3.00E+02	0.71	达标
	庙兴村	日平均	9.78E-02	190204	1.00E+02	0.1	达标
		年平均	5.13E-03	平均值	5.00E+01	0.01	达标
10		1小时	1.14E+00	19051506	3.00E+02	0.38	达标
	黄场村	日平均	5.56E-02	190306	1.00E+02	0.06	达标
10	7.2713	年平均	3.68E-03	平均值	5.00E+01	0.01	达标
		1 小时	1.90E+00	19100907	3.00E+01	0.63	达标
11	吴场村	日平均	1.94E-01	190120	1.00E+02	0.03	达标
11	天坳们	年平均	3.26E-02	平均值	5.00E+02	0.19	
							达标
1.0	*1.4.7.17	1小时	2.87E+00	19041507	3.00E+02	0.96	达标
12	荆农分场	日平均	1.31E-01	190707	1.00E+02	0.13	达标
		年平均	5.60E-03	平均值	5.00E+01	0.01	达标
		1小时	1.33E+00	19060106	3.00E+02	0.44	达标
13	沙口村	日平均	1.18E-01	191106	1.00E+02	0.12	达标
		年平均	4.17E-03	平均值	5.00E+01	0.01	达标
		1小时	2.03E+00	19110908	3.00E+02	0.68	达标
14	北港分场	日平均	1.35E-01	190829	1.00E+02	0.13	达标
		年平均	7.99E-03	平均值	5.00E+01	0.02	达标
		1 小时	2.09E+00	19121008	3.00E+02	0.7	达标
15	黄渊村	日平均	1.07E-01	191210	1.00E+02	0.11	达标
		年平均	6.25E-03	平均值	5.00E+01	0.01	达标
		1 小时	2.59E+00	19062407	3.00E+02	0.86	达标
16	杨场分场	日平均	1.65E-01	190701	1.00E+02	0.16	达标
		年平均	2.09E-02	平均值	5.00E+01	0.04	达标
	滩桥高中	1 小时	2.35E+00	19032707	3.00E+02	0.78	达标
17		日平均	1.92E-01	190324	1.00E+02	0.19	达标
		年平均	1.88E-02	平均值	5.00E+01	0.04	达标
		1 小时	2.29E+00	19032907	3.00E+02	0.76	达标
18	东区医院	日平均	1.30E-01	190329	1.00E+02	0.13	达标
		年平均	7.74E-03	平均值	5.00E+01	0.02	达标
	长江艺术 工程职业 学院	1 小时	1.23E+00	19032907	3.00E+02	0.41	达标
19		日平均	9.17E-02	190504	1.00E+02	0.09	达标
		年平均	6.22E-03	平均值	5.00E+01	0.01	达标
		1 小时	1.56E+00	19110908	3.00E+02	0.52	达标
20	滩桥还迁 安置小区	日平均	1.01E-01	190829	1.00E+02	0.1	达标
		年平均	5.66E-03	平均值	5.00E+01	0.01	达标
		1 小时	1.32E+01	19120808	3.00E+02	4.41	达标
21	项目拟建 地 能特公司	日平均	6.67E-01	191116	1.00E+02	0.67	达标
		年平均	6.06E-02	平均值	5.00E+01	0.12	达标
		1小时	3.29E+00	19062706	3.00E+02	1.1	达标
22		日平均	1.78E-01	191027	1.00E+02	0.18	达标
		年平均	8.90E-03	平均值	5.00E+01	0.02	达标
		1 小时	2.15E+00	19110908	3.00E+02	0.72	达标
23	能特公司 下风向	日平均	1.42E-01	190829	1.00E+02	0.14	达标
-		年平均	1.10E-02	平均值	5.00E+01	0.02	达标
		1 小时	2.78E+00	19051718	3.00E+01	0.93	达标
24	三才堂	日平均	1.82E-01	191226	1.00E+02	0.73	达标
		年平均	1.97E-02	平均值	5.00E+01	0.18	达标
		1 小时	2.12E+00	19090407	3.00E+02	0.04	达标
25	大吴家台	日平均	1.58E-01	19090407	1.00E+02	0.71	达标
23		年平均	1.22E-02	平均值		0.16	上
		1小时			5.00E+01		込标
26	汇达		2.06E+00	19101307	3.00E+02	0.69	
		日平均	1.89E-01	190127	1.00E+02	0.19	达标

		年平均	2.87E-02	平均值	5.00E+01	0.06	达标
27	九房台	1小时	2.65E+00	19092707	3.00E+02	0.88	达标
		日平均	1.93E-01	190819	1.00E+02	0.19	达标
		年平均	1.86E-02	平均值	5.00E+01	0.04	达标
	雷迪森	1 小时	2.45E+00	19100907	3.00E+02	0.82	达标
28		日平均	2.36E-01	190718	1.00E+02	0.24	达标
		年平均	4.52E-02	平均值	5.00E+01	0.09	达标
	江北监狱	1小时	2.06E+00	19101307	3.00E+02	0.69	达标
29		日平均	1.88E-01	190101	1.00E+02	0.19	达标
		年平均	2.27E-02	平均值	5.00E+01	0.05	达标
	网格	1小时	4.94E+01	19062806	3.00E+02	16.48	达标
30		日平均	4.59E+00	190609	1.00E+02	4.59	达标
		年平均	1.27E+00	平均值	5.00E+01	2.54	达标

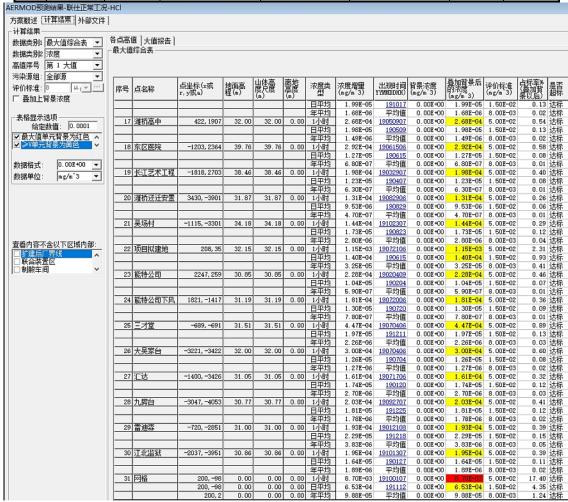


图 6.1-46 H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>环境空气质量预测结果截图

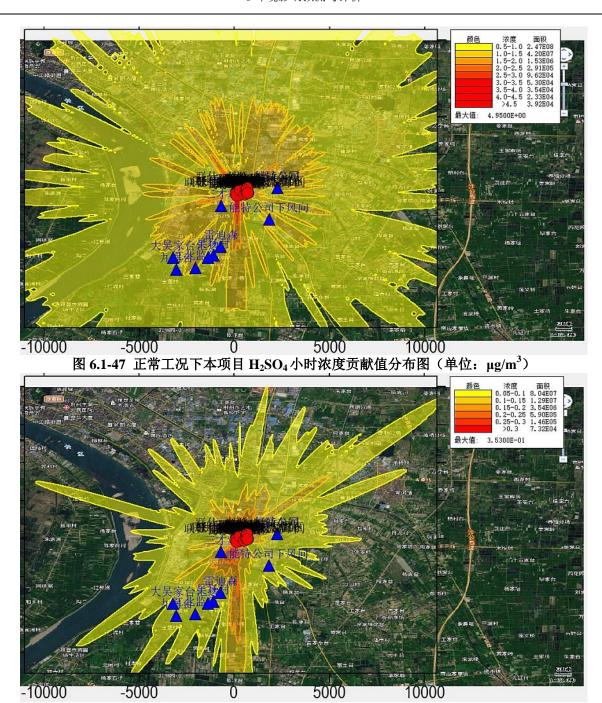


图 6.1-48 正常工况下本项目  $H_2SO_4$  日均浓度贡献值分布图(单位:  $\mu g/m^3$ )

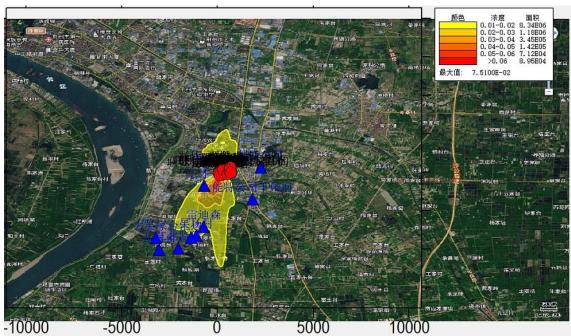


图 6.1-49 正常工况下本项目  $H_2SO_4$ 年均浓度贡献值分布图(单位: $\mu g/m^3$ )

### 6.1.1.6.10 氟化物预测结果

根据下表预测结果可知,项目氟化物小时浓度贡献值的最大占标率为 21.55% < 100%, 日均浓度贡献值的最大占标率为 5.75% < 100%, 年均浓度贡献值的最大占标率 为 1.93% < 30%,均符合环境质量标准要求。

	次 0.1-23 正帝工况广照化物的收入地面积/支贝献值								
序号	点名称	浓度类型	浓度增量(µg/m^3)	出现时间 (YYMMDDHH)	评价标准(μg/m^3)	占标率%	是否超标		
	常湾安置 小区	1小时	1.88E-01	19072306	2.00E+01	0.94	达标		
1		日平均	1.26E-02	190601	7.00E+00	0.18	达标		
		年平均	7.10E-04	平均值	3.00E+00	0.02	达标		
	A ME III /=1	1小时	2.00E-01	19052419	2.00E+01	1	达标		
2	金源世纪 城	日平均	1.45E-02	190324	7.00E+00	0.21	达标		
	坝	年平均	1.31E-03	平均值	3.00E+00	0.04	达标		
	机械工业 学校	1小时	2.41E-01	19073006	2.00E+01	1.21	达标		
3		日平均	2.09E-02	190729	7.00E+00	0.3	达标		
		年平均	1.04E-03	平均值	3.00E+00	0.03	达标		
	月堤社区	1小时	1.99E-01	19050420	2.00E+01	0.99	达标		
4		日平均	1.74E-02	190504	7.00E+00	0.25	达标		
		年平均	7.60E-04	平均值	3.00E+00	0.03	达标		
	津东新村	1小时	2.75E-01	19060806	2.00E+01	1.37	达标		
5		日平均	2.40E-02	190603	7.00E+00	0.34	达标		
		年平均	1.21E-03	平均值	3.00E+00	0.04	达标		
	窑湾新村	1小时	1.90E-01	19061419	2.00E+01	0.95	达标		
6		日平均	1.11E-02	190329	7.00E+00	0.16	达标		
		年平均	7.90E-04	平均值	3.00E+00	0.03	达标		
	沙市农场	1小时	3.59E-01	19090118	2.00E+01	1.8	达标		
7		日平均	1.91E-02	190620	7.00E+00	0.27	达标		
		年平均	1.29E-03	平均值	3.00E+00	0.04	达标		
8	北港还迁	1小时	3.20E-01	19072006	2.00E+01	1.6	达标		
8	小区	日平均	1.78E-02	190720	7.00E+00	0.25	达标		

表 6.1-23 正常工况下氟化物的最大地面浓度贡献值

	ı				1	1	
		年平均	9.50E-04	平均值	3.00E+00	0.03	达标
9		1小时	2.58E-01	19062906	2.00E+01	1.29	达标
	庙兴村	日平均	1.11E-02	190629	7.00E+00	0.16	达标
		年平均	4.10E-04	平均值	3.00E+00	0.01	达标
10		1小时	2.19E-01	19062806	2.00E+01	1.1	达标
	黄场村	日平均	9.14E-03	190628	7.00E+00	0.13	达标
		年平均	3.10E-04	平均值	3.00E+00	0.01	达标
		1小时	2.02E-01	19080223	2.00E+01	1.01	达标
11	吴场村	日平均	3.30E-02	190823	7.00E+00	0.47	达标
	20,771	年平均	3.62E-03	平均值	3.00E+00	0.12	达标
		1小时	2.94E-01	19070706	2.00E+01	1.47	达标
12	荆农分场	日平均	2.16E-02	190707	7.00E+00	0.31	达标
12	713744 77 297	年平均	4.80E-04	平均值	3.00E+00	0.02	达标
		1小时	1.32E-01	19080722	2.00E+01	0.66	达标
13	沙口村	日平均	5.54E-03	19080722	7.00E+00	0.08	达标
13	が日付	年平均		平均值		0.03	达标
		,	3.60E-04		3.00E+00		
1.4	ル准ハゼ	1 小时 日平均	2.33E-01	19061002	2.00E+01	1.16	さ
14	北港分场		2.15E-02	190829	7.00E+00	0.31	达标 - 法标
		年平均	7.90E-04	平均值	3.00E+00	0.03	达标
1.5	-++: MM -L-L	1小时	1.50E-01	19062506	2.00E+01	0.75	达标
15	黄渊村	日平均	7.39E-03	190625	7.00E+00	0.11	达标
		年平均	4.40E-04	平均值	3.00E+00	0.01	达标
	12 12 1/ 12	1小时	2.35E-01	19070106	2.00E+01	1.18	达标
16	杨场分场	日平均	2.30E-02	190702	7.00E+00	0.33	达标
		年平均	1.98E-03	平均值	3.00E+00	0.07	达标
	\n 1 \r \r \r \r	1小时	3.07E-01	19073106	2.00E+01	1.54	达标
17	滩桥高中	日平均	2.10E-02	190604	7.00E+00	0.3	达标
		年平均	1.81E-03	平均值	3.00E+00	0.06	达标
		1小时	2.65E-01	19062006	2.00E+01	1.32	达标
18	东区医院	日平均	1.98E-02	190603	7.00E+00	0.28	达标
		年平均	1.04E-03	平均值	3.00E+00	0.03	达标
	长江艺术	1小时	1.96E-01	19081124	2.00E+01	0.98	达标
19	工程职业 学院	日平均	2.79E-02	190407	7.00E+00	0.4	达标
		年平均	9.40E-04	平均值	3.00E+00	0.03	达标
	滩桥还迁 安置小区	1小时	2.10E-01	19081023	2.00E+01	1.05	达标
20		日平均	1.68E-02	190829	7.00E+00	0.24	达标
	<b>ン</b> 中 1 □	年平均	6.20E-04	平均值	3.00E+00	0.02	达标
	项目拟建 地	1小时	6.82E-01	19060806	2.00E+01	3.41	达标
21		日平均	6.59E-02	190608	7.00E+00	0.94	达标
		年平均	1.71E-02	平均值	3.00E+00	0.57	达标
	能特公司	1小时	3.09E-01	19062906	2.00E+01	1.55	达标
22		日平均	1.40E-02	190629	7.00E+00	0.2	达标
		年平均	7.10E-04	平均值	3.00E+00	0.02	达标
	能特公司 下风向	1小时	2.97E-01	19072006	2.00E+01	1.49	达标
23		日平均	1.70E-02	190720	7.00E+00	0.24	达标
L		年平均	9.40E-04	平均值	3.00E+00	0.03	达标
	三才堂	1小时	6.39E-01	19070406	2.00E+01	3.2	达标
24		日平均	2.75E-02	190704	7.00E+00	0.39	达标
		年平均	2.42E-03	平均值	3.00E+00	0.08	达标
	大吴家台	1小时	3.72E-01	19070406	2.00E+01	1.86	达标
25		日平均	1.73E-02	190904	7.00E+00	0.25	达标
		年平均	1.43E-03	平均值	3.00E+00	0.05	达标
	汇达	1小时	2.23E-01	19080622	2.00E+01	1.12	达标
26		日平均	2.42E-02	190822	7.00E+00	0.35	达标
-		年平均	3.13E-03	平均值	3.00E+00	0.1	达标
27	九房台	1小时	2.12E-01	19070406	2.00E+01	1.06	达标
41	/ u//1 Ll	T (1.H.1	2.12L-U1	17070700	2.00L   01	1.00	とう

		日平均	2.80E-02	190819	7.00E+00	0.4	达标
		年平均	1.89E-03	平均值	3.00E+00	0.06	达标
		1小时	2.24E-01	19060603	2.00E+01	1.12	达标
28	雷迪森	日平均	3.83E-02	190823	7.00E+00	0.55	达标
		年平均	5.04E-03	平均值	3.00E+00	0.17	达标
	江北监狱	1小时	1.98E-01	19080303	2.00E+01	0.99	达标
29		日平均	1.94E-02	190624	7.00E+00	0.28	达标
		年平均	2.15E-03	平均值	3.00E+00	0.07	达标
		1小时	4.31E+00	19062806	2.00E+01	21.55	达标
30	网格	日平均	4.03E-01	190617	7.00E+00	5.75	达标
		年平均	5.80E-02	平均值	3.00E+00	1.93	达标

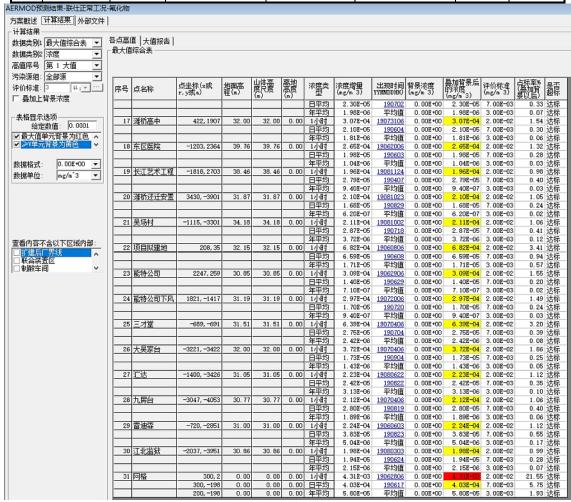


图 6.1-50 氟化物环境空气质量预测结果截图

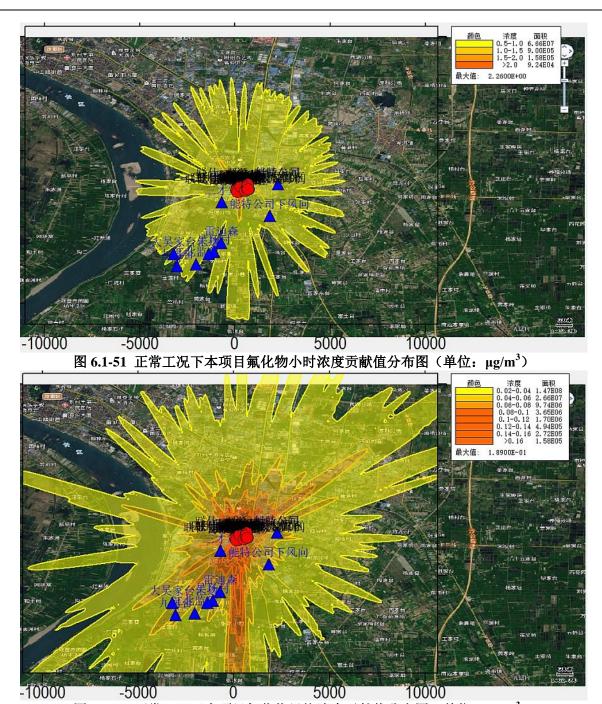


图 6.1-52 正常工况下本项目氟化物日均浓度贡献值分布图(单位: µg/m³)

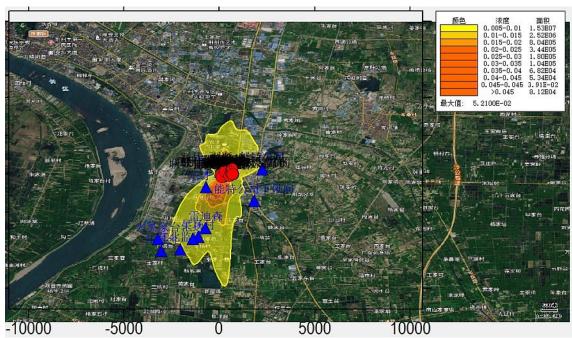


图 6.1-53 正常工况下本项目氟化物年均浓度贡献值分布图(单位: µg/m³)

# 6.1.1.6.11 H<sub>2</sub>S 预测结果

根据下表预测结果可知,项目  $H_2S$  小时浓度贡献值的最大占标率为 18.81% < 100%, 日均浓度贡献值的最大占标率为 9.52% < 100%, 年均浓度贡献值的最大占标率为 5.1% <30%,均符合环境质量标准要求。

表 6.1-24 正常工况下 H<sub>2</sub>S 的最大地面浓度贡献值

序号	点名称	浓度类型	浓度增量(µg/m^3)	出现时间 (YYMMDDHH)	评价标准(µg/m^3)	占标率%	
	常湾安置小	1小时	1.69E-02	19081605	1.00E+01	0.17	Ī
1	市码安重小 区	日平均	1.34E-03	190816	3.30E+00	0.04	Ī
	$\triangle$	年平均	7.00E-05	平均值	1.70E+00	0	

序号	点名称	浓度类型	浓度增量(µg/m^3)	出现时间 (YYMMDDHH)	评价标准(μg/m^3)	占标率%	是否超标
	常湾安置小	1小时	1.69E-02	19081605	1.00E+01	0.17	达标
1	市得安且小	日平均	1.34E-03	190816	3.30E+00	0.04	达标
		年平均	7.00E-05	平均值	1.70E+00	0	达标
		1小时	2.70E-02	19073122	1.00E+01	0.27	达标
2	金源世纪城	日平均	2.50E-03	190731	3.30E+00	0.08	达标
		年平均	1.50E-04	平均值	1.70E+00	0.01	达标
	1n 14 11, 34	1小时	2.71E-02	19072606	1.00E+01	0.27	达标
3	机械工业学 校	日平均	1.73E-03	190729	3.30E+00	0.05	达标
	12	年平均	1.10E-04	平均值	1.70E+00	0.01	达标
		1小时	2.10E-02	19060721	1.00E+01	0.21	达标
4	月堤社区	日平均	1.81E-03	190407	3.30E+00	0.05	达标
		年平均	7.00E-05	平均值	1.70E+00	0	达标
		1小时	2.43E-02	19072202	1.00E+01	0.24	达标
5	津东新村	日平均	2.27E-03	190722	3.30E+00	0.07	达标
		年平均	1.10E-04	平均值	1.70E+00	0.01	达标
		1小时	3.00E-02	19082623	1.00E+01	0.3	达标
6	窑湾新村	日平均	2.47E-03	190504	3.30E+00	0.07	达标
		年平均	1.20E-04	平均值	1.70E+00	0.01	达标
		1小时	5.28E-02	19032907	1.00E+01	0.53	达标
7	沙市农场	日平均	2.71E-03	190329	3.30E+00	0.08	达标
		年平均	1.90E-04	平均值	1.70E+00	0.01	达标
8	北港还迁小	1小时	3.51E-02	19051822	1.00E+01	0.35	达标
٥	X	日平均	2.40E-03	190828	3.30E+00	0.07	达标

	l	ケ교사	1.000.04	立九片	1.705.00	0.01	77.4-
		年平均	1.00E-04	平均值	1.70E+00	0.01	达标
		1小时	3.19E-02	19081306	1.00E+01	0.32	达标
9	庙兴村	日平均	1.60E-03	190813	3.30E+00	0.05	达标
		年平均	5.00E-05	平均值	1.70E+00	0	达标
		1小时	2.24E-02	19073101	1.00E+01	0.22	达标
10	黄场村	日平均	9.80E-04	190731	3.30E+00	0.03	达标
		年平均	4.00E-05	平均值	1.70E+00	0	达标
		1小时	2.56E-02	19082705	1.00E+01	0.26	达标
11	吴场村	日平均	3.36E-03	190823	3.30E+00	0.1	达标
		年平均	3.30E-04	平均值	1.70E+00	0.02	达标
		1小时	2.73E-02	19070706	1.00E+01	0.27	达标
12	荆农分场	日平均	1.98E-03	190828	3.30E+00	0.06	达标
		年平均	5.00E-05	平均值	1.70E+00	0	达标
		1小时	1.81E-02	19080722	1.00E+01	0.18	达标
13	沙口村	日平均	7.60E-04	190807	3.30E+00	0.02	达标
	D   3	年平均	4.00E-05	平均值	1.70E+00	0	达标
		1 小时	2.78E-02	19070101	1.00E+01	0.28	达标
14	北港分场	日平均	1.39E-03	190701	3.30E+00	0.23	达标
14	aurei力物	年平均	8.00E-05	平均值	1.70E+00	0.04	达标
-			8.00E-05 1.85E-02	19082922	1.70E+00 1.00E+01	0.19	と
1.5	±±. NM 4-4	1小时					
15	黄渊村	日平均	1.62E-03	190715	3.30E+00	0.05	达标
		年平均	5.00E-05	平均值	1.70E+00	0	达标
		1小时	3.41E-02	19071823	1.00E+01	0.34	达标
16	杨场分场	日平均	2.83E-03	190718	3.30E+00	0.09	达标
		年平均	2.00E-04	平均值	1.70E+00	0.01	达标
		1小时	3.16E-02	19060820	1.00E+01	0.32	达标
17	滩桥高中	日平均	2.45E-03	190731	3.30E+00	0.07	达标
		年平均	1.70E-04	平均值	1.70E+00	0.01	达标
		1小时	2.81E-02	19061506	1.00E+01	0.28	达标
18	东区医院	日平均	1.97E-03	190901	3.30E+00	0.06	达标
		年平均	1.00E-04	平均值	1.70E+00	0.01	达标
	LAN . H. B.	1小时	2.32E-02	19092419	1.00E+01	0.23	达标
19	长江艺术工	日平均	1.53E-03	190924	3.30E+00	0.05	达标
	程职业学院	年平均	9.00E-05	平均值	1.70E+00	0.01	达标
		1小时	2.24E-02	19070101	1.00E+01	0.22	达标
20	滩桥还迁安	日平均	1.16E-03	190701	3.30E+00	0.04	达标
20	置小区	年平均	6.00E-05	平均值	1.70E+00	0	达标
		1 小时	1.72E-01	19063006	1.00E+01	1.72	达标
21	项目拟建地	日平均	1.72E-01 1.35E-02	19063006	3.30E+00	0.41	达标
۷1	火口10年地	年平均		平均值			上
		1小时	1.44E-03		1.70E+00	0.08	
22	<b>能柱八</b> 司		3.68E-02	19070721	1.00E+01	0.37	达标 法标
22	能特公司	日平均	1.73E-03	190707	3.30E+00	0.05	达标
		年平均	8.00E-05	平均值	1.70E+00	0	达标
	能特公司下	1小时	3.60E-02	19080801	1.00E+01	0.36	达标
23	风向	日平均	2.45E-03	190828	3.30E+00	0.07	达标
		年平均	1.00E-04	平均值	1.70E+00	0.01	达标
		1小时	4.76E-02	19081123	1.00E+01	0.48	达标
24	三才堂	日平均	2.30E-03	190203	3.30E+00	0.07	达标
		年平均	2.20E-04	平均值	1.70E+00	0.01	达标
		1小时	3.23E-02	19070406	1.00E+01	0.32	达标
25	大吴家台	日平均	1.91E-03	190904	3.30E+00	0.06	达标
		年平均	1.50E-04	平均值	1.70E+00	0.01	达标
		1小时	2.79E-02	19070920	1.00E+01	0.28	达标
26	汇达	日平均	2.75E-03	190824	3.30E+00	0.08	达标
		年平均	3.20E-04	平均值	1.70E+00	0.02	达标
27	九房台	1小时	2.29E-02	19083002	1.00E+01	0.23	达标
	\ 0\\\\1\ □\\\1\ □	T.1.H1	2.271 02	17003002	1.002.101	0.23	~ 1/1°

		日平均	2.56E-03	190819	3.30E+00	0.08	达标
		年平均	2.00E-04	平均值	1.70E+00	0.01	达标
		1小时	3.11E-02	19090503	1.00E+01	0.31	达标
28	雷迪森	日平均	3.44E-03	190808	3.30E+00	0.1	达标
		年平均	4.80E-04	平均值	1.70E+00	0.03	达标
		1小时	2.54E-02	19080522	1.00E+01	0.25	达标
29	江北监狱	日平均	1.80E-03	190127	3.30E+00	0.05	达标
		年平均	2.20E-04	平均值	1.70E+00	0.01	达标
		1小时	1.88E+00	19070406	1.00E+01	18.81	达标
30	网格	日平均	3.14E-01	190104	3.30E+00	9.52	达标
		年平均	8.66E-02	平均值	1.70E+00	5.1	达标

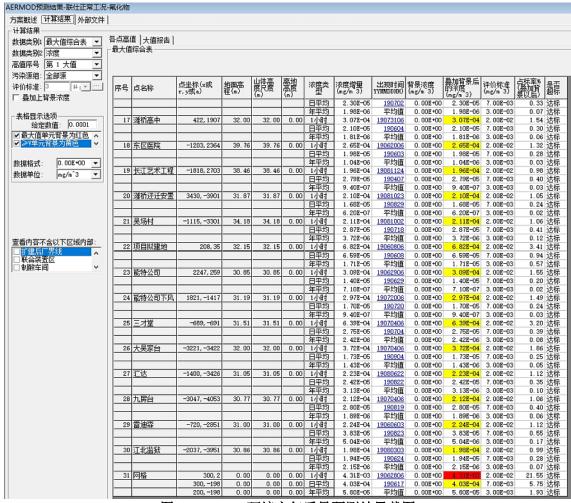


图 6.1-54 H<sub>2</sub>S 环境空气质量预测结果截图

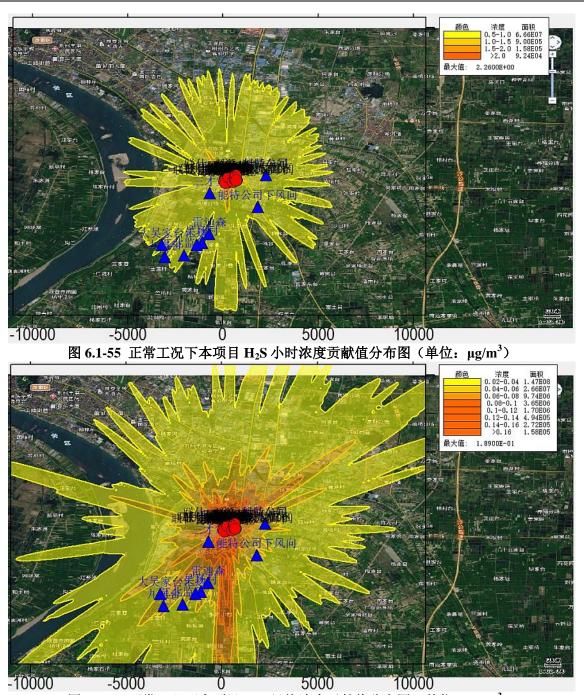


图 6.1-56 正常工况下本项目  $H_2S$  日均浓度贡献值分布图(单位:  $\mu g/m^3$ )

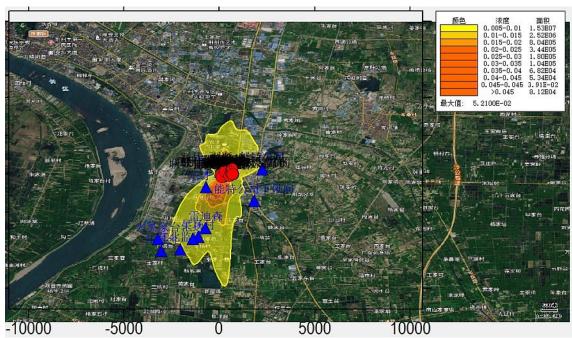


图 6.1-57 正常工况下本项目  $H_2S$  年均浓度贡献值分布图(单位:  $\mu g/m^3$ )

6.1.1.7 非正常(事故)工况废气影响预测结果

6.1.1.7.1 SO<sub>2</sub>预测结果

根据下表预测结果可知,事故工况下,项目 SO<sub>2</sub> 小时浓度贡献值的最大占标率为 25.55% < 100%,符合环境质量标准要求,较正常工况下增加较大。

序号	点名称	浓度类型	浓度增量(μg/m^3)	出现时间(YYMMDDHH)	评价标准(μg/m^3)	占标率%	是否超标
1	常湾安置小区	1小时	3.57E+01	19082018	5.00E+02	7.14	达标
2	金源世纪城	1小时	2.97E+01	19050907	5.00E+02	5.93	达标
3	机械工业学校	1小时	2.42E+01	19061906	5.00E+02	4.83	达标
4	月堤社区	1小时	2.06E+01	19031708	5.00E+02	4.12	达标
5	津东新村	1小时	4.37E+01	19061906	5.00E+02	8.73	达标
6	窑湾新村	1小时	3.94E+01	19100217	5.00E+02	7.89	达标
7	沙市农场	1小时	4.30E+01	19090808	5.00E+02	8.6	达标
8	北港还迁小区	1小时	4.14E+01	19120508	5.00E+02	8.29	达标
9	庙兴村	1小时	4.53E+01	19093007	5.00E+02	9.05	达标
10	黄场村	1小时	3.08E+01	19093007	5.00E+02	6.16	达标
11	吴场村	1小时	4.62E+01	19100907	5.00E+02	9.24	达标
12	荆农分场	1小时	3.27E+01	19040707	5.00E+02	6.55	达标
13	沙口村	1小时	2.17E+01	19050207	5.00E+02	4.35	达标
14	北港分场	1小时	2.78E+01	19110908	5.00E+02	5.56	达标
15	黄渊村	1小时	2.85E+01	19062506	5.00E+02	5.71	达标
16	杨场分场	1小时	5.85E+01	19062407	5.00E+02	11.69	达标
17	滩桥高中	1小时	4.92E+01	19050907	5.00E+02	9.85	达标
18	东区医院	1小时	5.67E+01	19062006	5.00E+02	11.35	达标
19	长江艺术工程职业学院	1小时	2.87E+01	19072207	5.00E+02	5.75	达标
20	滩桥还迁安置小区	1小时	2.07E+01	19091908	5.00E+02	4.14	达标
21	项目拟建地	1小时	9.90E+01	19062707	5.00E+02	19.8	达标
22	能特公司	1小时	7.13E+01	19062706	5.00E+02	14.26	达标
23	能特公司下风向	1小时	4.04E+01	19120508	5.00E+02	8.07	达标

表 6.1-25 非正常工况下 SO<sub>2</sub>的最大地面浓度贡献值

24	三才堂	1小时	6.60E+01	19081918	5.00E+02	13.21	达标
25	大吴家台	1小时	4.03E+01	19060406	5.00E+02	8.07	达标
26	汇达	1小时	4.69E+01	19062406	5.00E+02	9.38	达标
27	九房台	1小时	3.39E+01	19092907	5.00E+02	6.78	达标
28	雷迪森	1小时	5.04E+01	19100907	5.00E+02	10.08	达标
29	江北监狱	1小时	3.39E+01	19062406	5.00E+02	6.78	达标
30	网格	1 小时	1.28E+02	19062707	5.00E+02	25.55	达标

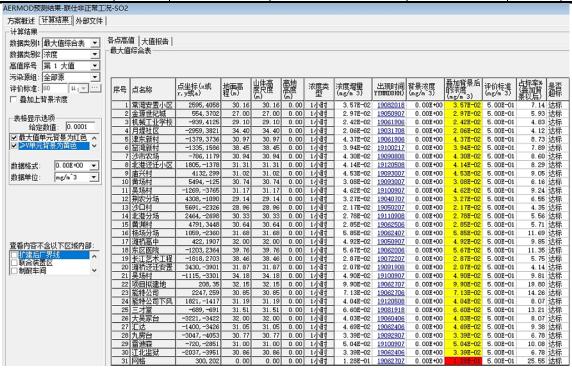
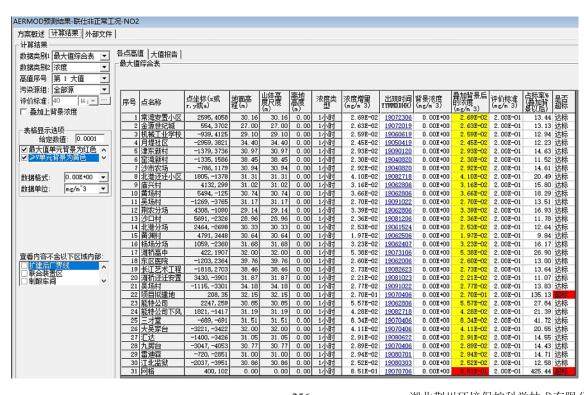


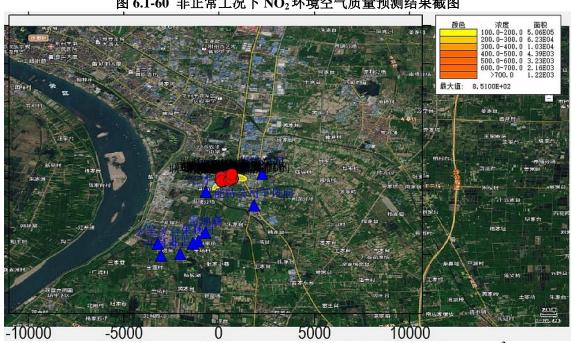
图 6.1-59 非正常工况下本项目  $SO_2$  小时浓度贡献值分布图(单位:  $\mu g/m^3$ ) 6.1.1.7.2  $NO_2$  预测结果

根据下表预测结果可知,非正常工况下本项目 NO<sub>2</sub>小时浓度贡献值的最大占标率为425.44%>100%,部分点位预测值超标。

#### 表 6.1-26 非正常工况下 NO<sub>2</sub> 的最大地面浓度贡献值一览表

序号	点名称	浓度类型	浓度增量(µg/m^3)	出现时间(YYMMDDHH)	评价标准(μg/m^3)	占标率%	是否超标
1	常湾安置小区	1小时	2.69E+01	19072306	2.00E+02	13.44	达标
2	金源世纪城	1小时	2.63E+01	19072019	2.00E+02	13.13	达标
3	机械工业学校	1小时	2.59E+01	19060619	2.00E+02	12.94	达标
4	月堤社区	1小时	2.45E+01	19050419	2.00E+02	12.23	达标
5	津东新村	1小时	2.93E+01	19090120	2.00E+02	14.63	达标
6	窑湾新村	1小时	2.30E+01	19040820	2.00E+02	11.52	达标
7	沙市农场	1小时	2.92E+01	19040820	2.00E+02	14.61	达标
8	北港还迁小区	1小时	4.10E+01	19082718	2.00E+02	20.49	达标
9	庙兴村	1小时	3.16E+01	19062806	2.00E+02	15.8	达标
10	黄场村	1小时	3.66E+01	19062806	2.00E+02	18.29	达标
11	吴场村	1小时	2.70E+01	19091022	2.00E+02	13.51	达标
12	荆农分场	1小时	3.39E+01	19062806	2.00E+02	16.93	达标
13	沙口村	1小时	2.36E+01	19081206	2.00E+02	11.78	达标
14	北港分场	1小时	2.53E+01	19061524	2.00E+02	12.64	达标
15	黄渊村	1小时	1.97E+01	19062506	2.00E+02	9.84	达标
16	杨场分场	1小时	3.23E+01	19062407	2.00E+02	16.17	达标
17	滩桥高中	1小时	5.38E+01	19073106	2.00E+02	26.9	达标
18	东区医院	1小时	2.60E+01	19062006	2.00E+02	13	达标
19	长江艺术工程职业学院	1小时	2.73E+01	19082623	2.00E+02	13.64	达标
20	滩桥还迁安置小区	1小时	2.21E+01	19081023	2.00E+02	11.07	达标
21	项目拟建地	1小时	2.70E+02	19070406	2.00E+02	135.13	超标
22	能特公司	1小时	5.57E+01	19062806	2.00E+02	27.84	达标
23	能特公司下风向	1小时	4.28E+01	19082718	2.00E+02	21.39	达标
24	三才堂	1小时	8.34E+01	19070406	2.00E+02	41.72	达标
25	大吴家台	1小时	4.11E+01	19070406	2.00E+02	20.55	达标
26	汇达	1小时	2.91E+01	19080622	2.00E+02	14.55	达标
27	九房台	1小时	2.89E+01	19070406	2.00E+02	14.43	达标
28	雷迪森	1小时	2.94E+01	19080701	2.00E+02	14.71	达标
29	江北监狱	1小时	2.52E+01	19080303	2.00E+02	12.58	达标
30	网格	1小时	8.51E+02	19070706	2.00E+02	425.44	超标





## 图 6.1-60 非正常工况下 NO2环境空气质量预测结果截图

图 6.1-61 非正常工况下本项目 NO<sub>2</sub>小时浓度贡献值分布图 (单位: μg/m³)

# 6.1.1.7.3 PM<sub>10</sub>预测结果

根据下表预测结果可知,事故工况下,项目 PM10 小时浓度贡献值的最大占标率为 3.69% < 100%, 符合环境质量标准要求, 较正常工况下增加较大。

表 6.1-27 正常工况下	PM <sub>10</sub> 的最大地面浓度贡献值
----------------	-----------------------------

序号	点名称	浓度类型	浓度增量(µg/m^3)	出现时间(YYMMDDHH)	评价标准(μg/m^3)	占标率%	是否超标
1	常湾安置小区	1小时	4.72E+00	19082018	4.50E+02	1.05	达标
2	金源世纪城	1小时	3.99E+00	19050907	4.50E+02	0.89	达标
3	机械工业学校	1小时	3.28E+00	19061906	4.50E+02	0.73	达标
4	月堤社区	1小时	2.73E+00	19031708	4.50E+02	0.61	达标
5	津东新村	1小时	5.83E+00	19061906	4.50E+02	1.29	达标
6	窑湾新村	1小时	5.14E+00	19100217	4.50E+02	1.14	达标
7	沙市农场	1小时	5.63E+00	19090808	4.50E+02	1.25	达标
8	北港还迁小区	1小时	5.47E+00	19120508	4.50E+02	1.22	达标
9	庙兴村	1小时	6.01E+00	19093007	4.50E+02	1.34	达标
10	黄场村	1小时	4.04E+00	19093007	4.50E+02	0.9	达标
11	吴场村	1小时	6.11E+00	19100907	4.50E+02	1.36	达标
12	荆农分场	1小时	4.33E+00	19040707	4.50E+02	0.96	达标
13	沙口村	1小时	2.90E+00	19050207	4.50E+02	0.64	达标
14	北港分场	1小时	3.73E+00	19110908	4.50E+02	0.83	达标
15	黄渊村	1小时	3.82E+00	19062506	4.50E+02	0.85	达标
16	杨场分场	1小时	7.72E+00	19062407	4.50E+02	1.72	达标
17	滩桥高中	1小时	6.59E+00	19050907	4.50E+02	1.47	达标
18	东区医院	1小时	7.47E+00	19062006	4.50E+02	1.66	达标
19	长江艺术工程职业学院	1小时	3.76E+00	19072207	4.50E+02	0.84	达标
20	滩桥还迁安置小区	1小时	2.75E+00	19110908	4.50E+02	0.61	达标
21	项目拟建地	1小时	1.38E+01	19062707	4.50E+02	3.06	达标
22	能特公司	1小时	9.39E+00	19062706	4.50E+02	2.09	达标
23	能特公司下风向	1小时	5.32E+00	19120508	4.50E+02	1.18	达标
24	三才堂	1小时	8.79E+00	19081918	4.50E+02	1.95	达标
25	大吴家台	1小时	5.37E+00	19060406	4.50E+02	1.19	达标

26	汇达	1小时	6.21E+00	19062406	4.50E+02	1.38	达标
27	九房台	1小时	4.49E+00	19092907	4.50E+02	1	达标
28	雷迪森	1 小时	6.65E+00	19100907	4.50E+02	1.48	达标
29	江北监狱	1小时	4.45E+00	19062406	4.50E+02	0.99	达标
30	网格	1小时	1.66E+01	19062707	4.50E+02	3.69	达标

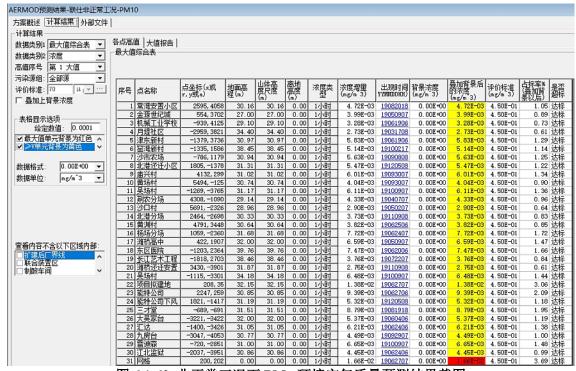


图 6.1-62 非正常工况下 PM<sub>10</sub>环境空气质量预测结果截图

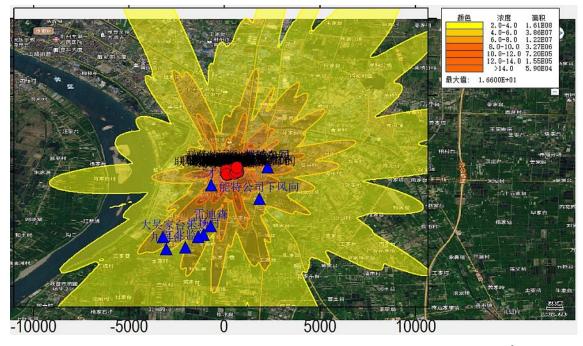


图 6.1-63 非正常工况下本项目  $PM_{10}$  小时浓度贡献值分布图(单位: $\mu g/m^3$ )

#### 6.1.1.7.4 TVOC 预测结果

根据下表预测结果可知,非正常工况下,项目 TVOC 小时浓度贡献值的最大占标率

为 78.08% < 100%, 符合环境质量标准要求, 较正常工况下增加较大。

表 6.1-28 非正常工况下 TVOC 的最大地面浓度贡献值

序号	点名称	浓度类型	浓度增量(µg/m^3)	出现时间(YYMMDDHH)	评价标准(μg/m^3)	占标率%	是否超标
1	常湾安置小区	1小时	3.24E+01	19081605	1.20E+03	2.7	达标
2	金源世纪城	1小时	3.40E+01	19081307	1.20E+03	2.83	达标
3	机械工业学校	1 小时	3.63E+01	19061906	1.20E+03	3.03	达标
4	月堤社区	1 小时	2.90E+01	19060721	1.20E+03	2.42	达标
5	津东新村	1 小时	5.14E+01	19060306	1.20E+03	4.28	达标
6	窑湾新村	1小时	3.99E+01	19072121	1.20E+03	3.32	达标
7	沙市农场	1 小时	4.49E+01	19090118	1.20E+03	3.74	达标
8	北港还迁小区	1 小时	5.20E+01	19082718	1.20E+03	4.33	达标
9	庙兴村	1 小时	5.80E+01	19062906	1.20E+03	4.83	达标
10	黄场村	1 小时	5.18E+01	19062806	1.20E+03	4.32	达标
11	吴场村	1 小时	3.60E+01	19082502	1.20E+03	3	达标
12	荆农分场	1 小时	7.67E+01	19070706	1.20E+03	6.39	达标
13	沙口村	1小时	2.26E+01	19070719	1.20E+03	1.88	达标
14	北港分场	1 小时	3.74E+01	19082906	1.20E+03	3.11	达标
15	黄渊村	1 小时	3.07E+01	19062506	1.20E+03	2.56	达标
16	杨场分场	1 小时	5.27E+01	19062407	1.20E+03	4.39	达标
17	滩桥高中	1 小时	6.01E+01	19081307	1.20E+03	5	达标
18	东区医院	1 小时	4.18E+01	19062006	1.20E+03	3.48	达标
19	长江艺术工程职业学院	1 小时	3.71E+01	19071020	1.20E+03	3.1	达标
20	滩桥还迁安置小区	1 小时	3.01E+01	19082906	1.20E+03	2.51	达标
21	项目拟建地	1 小时	2.14E+02	19072106	1.20E+03	17.83	达标
22	能特公司	1 小时	7.10E+01	19062906	1.20E+03	5.92	达标
23	能特公司下风向	1 小时	5.25E+01	19082718	1.20E+03	4.37	达标
24	三才堂	1小时	9.75E+01	19070406	1.20E+03	8.13	达标
25	大吴家台	1小时	8.49E+01	19070406	1.20E+03	7.07	达标
26	汇达	1小时	4.16E+01	19070407	1.20E+03	3.46	达标
27	九房台	1小时	7.27E+01	19070406	1.20E+03	6.06	达标
28	雷迪森	1小时	4.28E+01	19090503	1.20E+03	3.57	达标
29	江北监狱	1小时	3.78E+01	19070407	1.20E+03	3.15	达标
30	网格	1小时	9.37E+02	19070406	1.20E+03	78.08	达标

## 图 6.1-64 非正常工况下 TVOC 环境空气质量预测结果截图

## 图 6.1-65 非正常工况下本项目 TVOC 小时浓度贡献值分布图(单位: μg/m³)

## 6.1.1.7.5 甲苯预测结果

根据下表预测结果可知,非正常工况下项目甲苯小时浓度贡献值的最大占标率为 31.25%<100%,符合环境质量标准要求,较正常工况下增加较大。

表 6.1-29 正常工况下甲苯的最大地面浓度贡献值

序号	点名称	浓度类型	浓度增量(µg/m^3)	出现时间(YYMMDDHH)	评价标准(μg/m^3)	占标率%	是否超标
1	常湾安置小区	1小时	7.77E+00	19081605	2.00E+02	3.88	达标
2	金源世纪城	1小时	8.53E+00	19081606	2.00E+02	4.26	达标
3	机械工业学校	1小时	8.17E+00	19072606	2.00E+02	4.08	达标
4	月堤社区	1小时	7.47E+00	19060721	2.00E+02	3.73	达标
5	津东新村	1小时	8.40E+00	19072123	2.00E+02	4.2	达标
6	窑湾新村	1小时	1.10E+01	19072121	2.00E+02	5.48	达标

	,						
7	沙市农场	1小时	1.16E+01	19090118	2.00E+02	5.81	达标
8	北港还迁小区	1小时	1.13E+01	19073020	2.00E+02	5.67	达标
9	庙兴村	1 小时	8.77E+00	19081306	2.00E+02	4.39	达标
10	黄场村	1小时	7.27E+00	19073101	2.00E+02	3.64	达标
11	吴场村	1小时	9.02E+00	19082502	2.00E+02	4.51	达标
12	荆农分场	1小时	8.59E+00	19071623	2.00E+02	4.3	达标
13	沙口村	1小时	4.83E+00	19080722	2.00E+02	2.42	达标
14	北港分场	1小时	9.85E+00	19082906	2.00E+02	4.93	达标
15	黄渊村	1小时	7.33E+00	19082922	2.00E+02	3.67	达标
16	杨场分场	1小时	1.08E+01	19090919	2.00E+02	5.4	达标
17	滩桥高中	1小时	1.09E+01	19072203	2.00E+02	5.46	达标
18	东区医院	1小时	1.01E+01	19092920	2.00E+02	5.06	达标
19	长江艺术工程职业学院	1小时	9.87E+00	19071020	2.00E+02	4.93	达标
20	滩桥还迁安置小区	1小时	7.64E+00	19080501	2.00E+02	3.82	达标
21	项目拟建地	1小时	5.97E+01	19072106	2.00E+02	29.87	达标
22	能特公司	1小时	8.77E+00	19070721	2.00E+02	4.38	达标
23	能特公司下风向	1小时	1.15E+01	19073020	2.00E+02	5.77	达标
24	三才堂	1小时	1.49E+01	19070406	2.00E+02	7.45	达标
25	大吴家台	1小时	8.70E+00	19081304	2.00E+02	4.35	达标
26	汇达	1小时	9.62E+00	19070920	2.00E+02	4.81	达标
27	九房台	1小时	8.31E+00	19092520	2.00E+02	4.15	达标
28	雷迪森	1小时	1.10E+01	19090503	2.00E+02	5.5	达标
29	江北监狱	1小时	9.14E+00	19080522	2.00E+02	4.57	达标
30	网格	1小时	6.25E+01	19062806	2.00E+02	31.25	达标

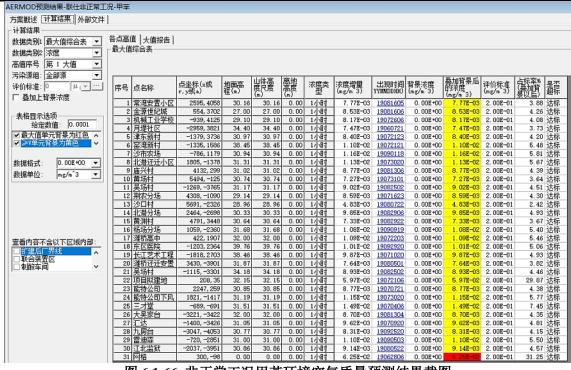


图 6.1-66 非正常工况甲苯环境空气质量预测结果截图

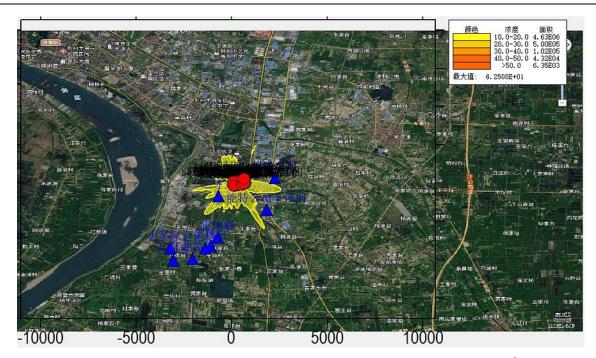


图 6.1-52 非正常工况下本项目甲苯小时浓度贡献值分布图 (单位: µg/m³)

## 6.1.1.7.6 丙酮预测结果

25

大吴家台

1小时

根据下表预测结果可知,非正常工况下,项目丙酮小时浓度贡献值的最大占标率为 27.25%<100%,符合环境质量标准要求,较正常工况下增加较大。

序号	点名称	浓度类型	浓度增量(µg/m^3)	出现时间(YYMMDDHH)	评价标准(μg/m^3)	占标率%	是否超标
1	常湾安置小区	1小时	1.56E+01	19081605	8.00E+02	1.95	达标
2	金源世纪城	1小时	1.69E+01	19081606	8.00E+02	2.11	达标
3	机械工业学校	1小时	1.62E+01	19072606	8.00E+02	2.02	达标
4	月堤社区	1小时	1.48E+01	19060721	8.00E+02	1.85	达标
5	津东新村	1小时	1.77E+01	19060306	8.00E+02	2.21	达标
6	窑湾新村	1小时	2.18E+01	19072121	8.00E+02	2.72	达标
7	沙市农场	1小时	2.34E+01	19090118	8.00E+02	2.92	达标
8	北港还迁小区	1小时	2.25E+01	19073020	8.00E+02	2.81	达标
9	庙兴村	1小时	2.00E+01	19062906	8.00E+02	2.5	达标
10	黄场村	1小时	1.73E+01	19062806	8.00E+02	2.17	达标
11	吴场村	1小时	1.78E+01	19082502	8.00E+02	2.22	达标
12	荆农分场	1小时	2.53E+01	19070706	8.00E+02	3.17	达标
13	沙口村	1小时	1.01E+01	19080722	8.00E+02	1.27	达标
14	北港分场	1小时	1.96E+01	19082906	8.00E+02	2.44	达标
15	黄渊村	1小时	1.55E+01	19082922	8.00E+02	1.93	达标
16	杨场分场	1小时	2.14E+01	19090919	8.00E+02	2.68	达标
17	滩桥高中	1小时	2.16E+01	19072203	8.00E+02	2.71	达标
18	东区医院	1小时	2.01E+01	19092920	8.00E+02	2.52	达标
19	长江艺术工程职业学院	1小时	1.96E+01	19071020	8.00E+02	2.45	达标
20	滩桥还迁安置小区	1小时	1.52E+01	19080501	8.00E+02	1.9	达标
21	项目拟建地	1小时	1.17E+02	19072106	8.00E+02	14.65	达标
22	能特公司	1小时	2.37E+01	19062906	8.00E+02	2.96	达标
23	能特公司下风向	1小时	2.29E+01	19073020	8.00E+02	2.86	达标
24	三才堂	1小时	3.69E+01	19070406	8.00E+02	4.62	达标

表 6.1-30 非正常工况下丙酮的最大地面浓度贡献值

3.55

达标

8.00E+02

19070406

2.84E+01

26	汇达	1小时	1.89E+01	19070920	8.00E+02	2.36	达标
27	九房台	1小时	2.33E+01	19070406	8.00E+02	2.91	达标
28	雷迪森	1小时	2.17E+01	19090503	8.00E+02	2.71	达标
29	江北监狱	1小时	1.81E+01	19080522	8.00E+02	2.26	达标
30	网格	1小时	2.18E+02	19070406	8.00E+02	27.25	达标

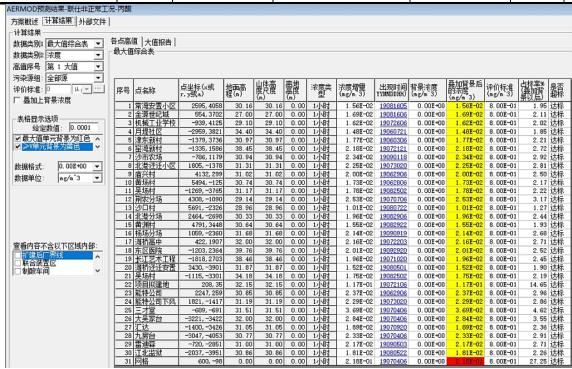


图 6.1-67 非正常工况下丙酮环境空气质量预测结果截图

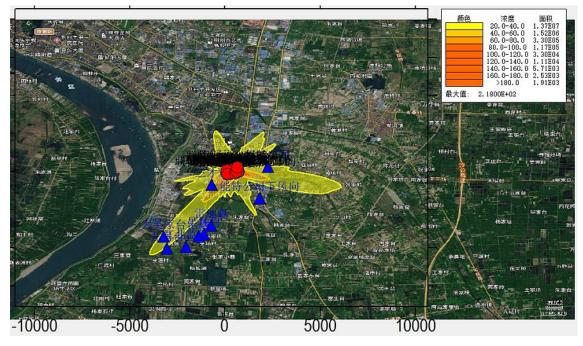


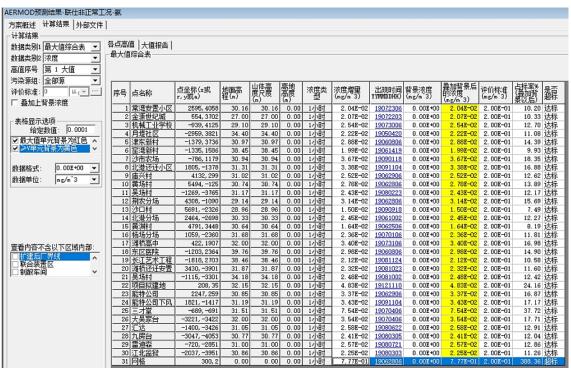
图 6.1-68 非正常工况下本项目丙酮小时浓度贡献值分布图 (单位: μg/m³)

#### 6.1.1.7.7 NH<sub>3</sub>预测结果

根据下表预测结果可知,非正常工况下,项目 NH<sub>3</sub>小时浓度贡献值的最大占标率为 388.36% > 100%,部分点位预测值超标。

#### 表 6.1-30 非正常工况下 NH3 的最大地面浓度贡献值

序号	点名称	浓度类型	浓度增量(μg/m^3)	出现时间(YYMMDDHH)	评价标准(μg/m^3)	占标率%	是否超标
1	常湾安置小区	1小时	2.04E+01	19072306	2.00E+02	10.2	达标
2	金源世纪城	1小时	2.07E+01	19072203	2.00E+02	10.33	达标
3	机械工业学校	1小时	2.54E+01	19073006	2.00E+02	12.7	达标
4	月堤社区	1小时	2.22E+01	19050420	2.00E+02	11.08	达标
5	津东新村	1小时	2.88E+01	19060806	2.00E+02	14.39	达标
6	窑湾新村	1小时	1.99E+01	19061419	2.00E+02	9.93	达标
7	沙市农场	1小时	3.67E+01	19090118	2.00E+02	18.35	达标
8	北港还迁小区	1小时	3.38E+01	19091104	2.00E+02	16.88	达标
9	庙兴村	1小时	2.52E+01	19062906	2.00E+02	12.62	达标
10	黄场村	1小时	2.78E+01	19062806	2.00E+02	13.89	达标
11	吴场村	1小时	2.43E+01	19080223	2.00E+02	12.17	达标
12	荆农分场	1小时	3.14E+01	19062806	2.00E+02	15.69	达标
13	沙口村	1小时	1.50E+01	19090918	2.00E+02	7.49	达标
14	北港分场	1小时	2.45E+01	19061002	2.00E+02	12.27	达标
15	黄渊村	1小时	1.64E+01	19062506	2.00E+02	8.19	达标
16	杨场分场	1小时	2.36E+01	19070106	2.00E+02	11.81	达标
17	滩桥高中	1小时	3.40E+01	19073106	2.00E+02	16.98	达标
18	东区医院	1小时	2.98E+01	19060806	2.00E+02	14.9	达标
19	长江艺术工程职业学院	1小时	2.12E+01	19081124	2.00E+02	10.58	达标
20	滩桥还迁安置小区	1小时	2.32E+01	19081023	2.00E+02	11.6	达标
21	项目拟建地	1小时	4.83E+01	19121110	2.00E+02	24.16	达标
22	能特公司	1小时	3.37E+01	19062906	2.00E+02	16.87	达标
23	能特公司下风向	1小时	3.43E+01	19091104	2.00E+02	17.17	达标
24	三才堂	1小时	7.54E+01	19070406	2.00E+02	37.72	达标
25	大吴家台	1小时	3.54E+01	19070406	2.00E+02	17.71	达标
26	汇达	1小时	2.58E+01	19080622	2.00E+02	12.91	达标
27	九房台	1小时	2.41E+01	19080305	2.00E+02	12.04	达标
28	雷迪森	1小时	2.57E+01	19080721	2.00E+02	12.86	达标
29	江北监狱	1小时	2.25E+01	19080303	2.00E+02	11.26	达标
30	网格	1小时	7.77E+02	19062806	2.00E+02	388.36	超标



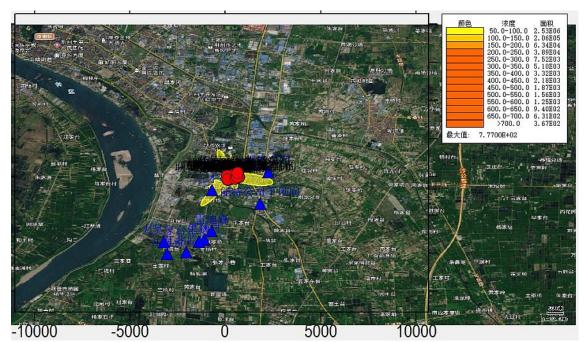


图 6.1-69 非正常工况下 NH3环境空气质量预测结果截图

图 6.1-70 非正常工况下本项目 NH<sub>3</sub>小时浓度贡献值分布图(单位: μg/m³)

# 6.1.1.7.8 HCl 预测结果

根据下表预测结果可知,非正常工况下,项目 HCl 小时浓度贡献值的最大占标率为 2108.57% > 100%,超过环境质量标准要求。

序号	点名称	浓度类型	浓度增量(μg/m^3)	出现时间(YYMMDDHH)	评价标准(μg/m^3)	占标率%	是否超标
1	常湾安置小区	1小时	3.21E+01	19072306	5.00E+01	64.16	达标
2	金源世纪城	1小时	3.17E+01	19072019	5.00E+01	63.46	达标
3	机械工业学校	1小时	3.13E+01	19060619	5.00E+01	62.61	达标
4	月堤社区	1小时	2.96E+01	19050419	5.00E+01	59.21	达标
5	津东新村	1小时	3.55E+01	19090120	5.00E+01	71	达标
6	窑湾新村	1小时	2.79E+01	19040820	5.00E+01	55.75	达标
7	沙市农场	1小时	3.58E+01	19040820	5.00E+01	71.62	达标
8	北港还迁小区	1小时	5.01E+01	19082718	5.00E+01	100.15	超标
9	庙兴村	1小时	3.81E+01	19062806	5.00E+01	76.22	达标
10	黄场村	1小时	4.40E+01	19062806	5.00E+01	87.99	达标
11	吴场村	1小时	3.24E+01	19091022	5.00E+01	64.83	达标
12	荆农分场	1小时	4.06E+01	19062806	5.00E+01	81.19	达标
13	沙口村	1小时	2.84E+01	19081206	5.00E+01	56.74	达标
14	北港分场	1小时	3.06E+01	19061524	5.00E+01	61.19	达标
15	黄渊村	1小时	2.21E+01	19080719	5.00E+01	44.28	达标
16	杨场分场	1小时	3.35E+01	19070421	5.00E+01	66.96	达标
17	滩桥高中	1小时	6.53E+01	19073106	5.00E+01	130.64	超标
18	东区医院	1小时	3.13E+01	19081124	5.00E+01	62.58	达标
19	长江艺术工程职业学院	1小时	3.32E+01	19082623	5.00E+01	66.42	达标
20	滩桥还迁安置小区	1小时	2.66E+01	19081023	5.00E+01	53.29	达标
21	项目拟建地	1小时	3.35E+02	19070406	5.00E+01	669.08	超标
22	能特公司	1小时	6.73E+01	19062806	5.00E+01	134.66	超标
23	能特公司下风向	1小时	5.23E+01	19082718	5.00E+01	104.55	超标
24	三才堂	1小时	1.01E+02	19070406	5.00E+01	201.9	超标

表 6.1-31 非正常工况下 HCl 的最大地面浓度贡献值

25	大吴家台	1小时	4.94E+01	19070406	5.00E+01	98.77	达标
26	汇达	1小时	3.52E+01	19080622	5.00E+01	70.32	达标
27	九房台	1小时	3.45E+01	19070406	5.00E+01	69.05	达标
28	雷迪森	1小时	3.54E+01	19080701	5.00E+01	70.81	达标
29	江北监狱	1小时	3.03E+01	19080303	5.00E+01	60.64	达标
30	网格	1小时	1.05E+03	19070706	5.00E+01	2108.57	超标

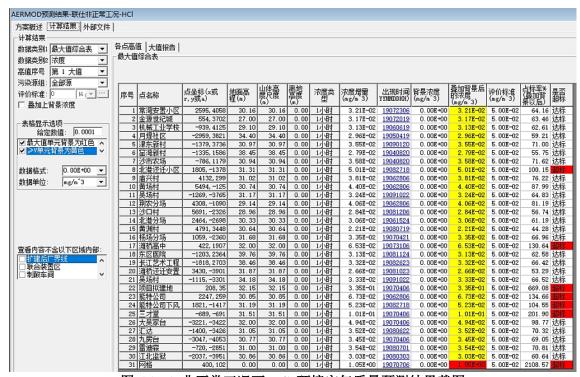


图 6.1-71 非正常工况下 HCI 环境空气质量预测结果截图

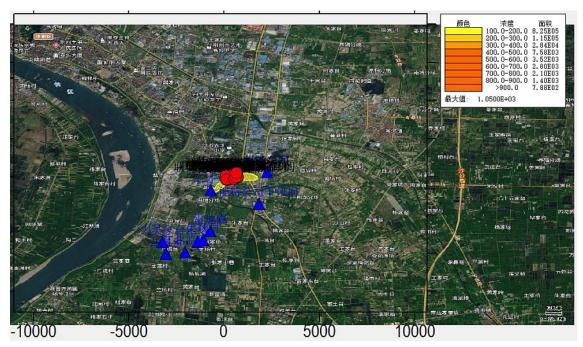


图 6.1-72 非正常工况下本项目 HCI 小时浓度贡献值分布图(单位: μg/m³)

# 6.1.1.7.9 H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>预测结果

根据下表预测结果可知,非正常工况下,项目 H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub> 小时浓度贡献值的最大占标率
265 湖北荆州环境保护科学技术有限公司

为 16.47% < 100%, 符合环境质量标准要求, 较正常工况下有所增加。

# 表 6.1-32 非正常工况下 H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub> 的最大地面浓度贡献值

序号	点名称	浓度类型	浓度增量(µg/m^3)	出现时间(YYMMDDHH)	评价标准(μg/m^3)	占标率%	是否超标
1	常湾安置小区	1小时	4.25E+00	19082018	3.00E+02	1.42	达标
2	金源世纪城	1小时	4.20E+00	19050907	3.00E+02	1.4	达标
3	机械工业学校	1小时	3.02E+00	19061906	3.00E+02	1.01	达标
4	月堤社区	1小时	2.71E+00	19031708	3.00E+02	0.9	达标
5	津东新村	1小时	6.10E+00	19061906	3.00E+02	2.03	达标
6	窑湾新村	1小时	4.49E+00	19100217	3.00E+02	1.5	达标
7	沙市农场	1小时	5.01E+00	19090808	3.00E+02	1.67	达标
8	北港还迁小区	1小时	5.60E+00	19110808	3.00E+02	1.87	达标
9	庙兴村	1小时	5.70E+00	19093007	3.00E+02	1.9	达标
10	黄场村	1小时	3.60E+00	19093007	3.00E+02	1.2	达标
11	吴场村	1小时	5.83E+00	19100907	3.00E+02	1.94	达标
12	荆农分场	1小时	5.22E+00	19041507	3.00E+02	1.74	达标
13	沙口村	1小时	2.95E+00	19050207	3.00E+02	0.98	达标
14	北港分场	1小时	4.38E+00	19110908	3.00E+02	1.46	达标
15	黄渊村	1小时	3.43E+00	19062506	3.00E+02	1.14	达标
16	杨场分场	1小时	7.60E+00	19062407	3.00E+02	2.53	达标
17	滩桥高中	1小时	6.48E+00	19050907	3.00E+02	2.16	达标
18	东区医院	1小时	6.72E+00	19062006	3.00E+02	2.24	达标
19	长江艺术工程职业学院	1小时	3.25E+00	19072207	3.00E+02	1.08	达标
20	滩桥还迁安置小区	1小时	3.29E+00	19110908	3.00E+02	1.1	达标
21	项目拟建地	1小时	1.32E+01	19120808	3.00E+02	4.41	达标
22	能特公司	1小时	9.38E+00	19062706	3.00E+02	3.13	达标
23	能特公司下风向	1小时	5.52E+00	19110808	3.00E+02	1.84	达标
24	三才堂	1小时	7.83E+00	19081918	3.00E+02	2.61	达标
25	大吴家台	1小时	5.52E+00	19090407	3.00E+02	1.84	达标
26	汇达	1小时	5.58E+00	19062406	3.00E+02	1.86	达标
27	九房台	1小时	4.05E+00	19092907	3.00E+02	1.35	达标
28	雷迪森	1小时	6.72E+00	19100907	3.00E+02	2.24	达标
29	江北监狱	1小时	4.26E+00	19070407	3.00E+02	1.42	达标
30	网格	1小时	4.94E+01	19062806	3.00E+02	16.47	达标

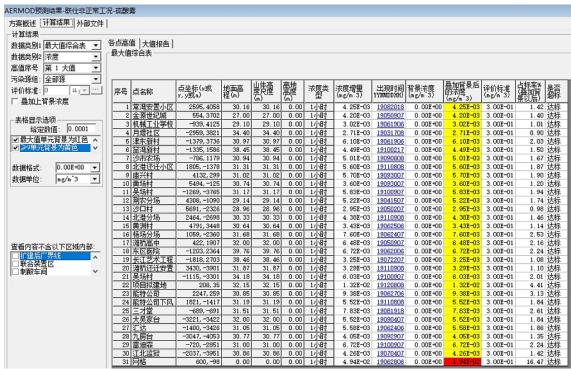


图 6.1-73 非正常工况下 H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>环境空气质量预测结果截图

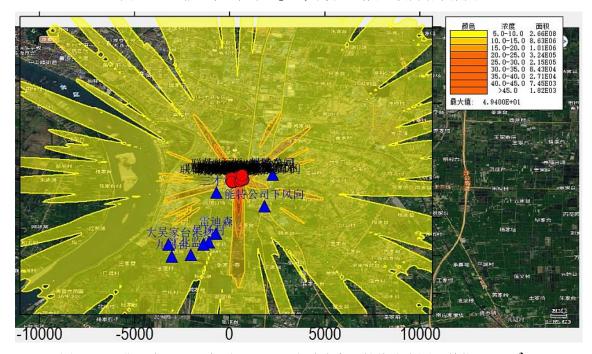


图 6.1-74 非正常工况下本项目  $H_2SO_4$  小时浓度贡献值分布图(单位:  $\mu g/m^3$ )

6.1.1.7.10 氟化物预测结果

根据下表预测结果可知,非正常工况下,项目氟化物小时浓度贡献值的最大占标率为 2493.39% > 100%,超过环境质量标准要求。

表 6.1-33 非正常工况下氟化物的最大地面浓度贡献值

序号	点名称	浓度类型	浓度增量(µg/m^3)	出现时间(YYMMDDHH)	评价标准(µg/m^3)	占标率%	是否超标
1	常湾安置小区	1小时	1.89E+01	19072306	2.00E+01	94.73	达标
2	金源世纪城	1小时	1.86E+01	19072019	2.00E+01	93.01	达标

3	机械工业学校	1小时	1.89E+01	19060619	2.00E+01	94.43	达标
4	月堤社区	1小时	1.69E+01	19050419	2.00E+01	84.29	达标
5	津东新村	1小时	2.00E+01	19090120	2.00E+01	100.2	超标
6	窑湾新村	1 小时	1.50E+01	19040820	2.00E+01	75.18	达标
7	沙市农场	1小时	1.82E+01	19040820	2.00E+01	91.16	达标
8	北港还迁小区	1小时	2.67E+01	19071621	2.00E+01	133.74	超标
9	庙兴村	1小时	2.17E+01	19062806	2.00E+01	108.48	超标
10	黄场村	1小时	2.56E+01	19062806	2.00E+01	128.23	超标
11	吴场村	1小时	1.90E+01	19091022	2.00E+01	94.94	达标
12	荆农分场	1小时	2.49E+01	19062806	2.00E+01	124.36	超标
13	沙口村	1小时	1.58E+01	19081206	2.00E+01	79.16	达标
14	北港分场	1小时	1.77E+01	19061524	2.00E+01	88.31	达标
15	黄渊村	1小时	1.31E+01	19080719	2.00E+01	65.45	达标
16	杨场分场	1小时	1.92E+01	19062407	2.00E+01	95.83	达标
17	滩桥高中	1小时	3.75E+01	19073106	2.00E+01	187.45	超标
18	东区医院	1小时	1.66E+01	19060322	2.00E+01	82.9	达标
19	长江艺术工程职业学院	1小时	1.85E+01	19082623	2.00E+01	92.75	达标
20	滩桥还迁安置小区	1小时	1.66E+01	19081023	2.00E+01	83.22	达标
21	项目拟建地	1小时	1.58E+02	19070406	2.00E+01	791.22	超标
22	能特公司	1小时	3.74E+01	19062806	2.00E+01	186.83	超标
23	能特公司下风向	1小时	2.71E+01	19082718	2.00E+01	135.31	超标
24	三才堂	1小时	5.89E+01	19070406	2.00E+01	294.63	超标
25	大吴家台	1小时	2.95E+01	19070406	2.00E+01	147.26	超标
26	汇达	1小时	2.08E+01	19080622	2.00E+01	104.23	超标
27	九房台	1小时	2.07E+01	19070406	2.00E+01	103.51	超标
28	雷迪森	1小时	2.06E+01	19080701	2.00E+01	102.81	超标
29	江北监狱	1小时	1.79E+01	19080303	2.00E+01	89.39	达标
30	网格	1小时	4.99E+02	19070706	2.00E+01	2493.39	超标

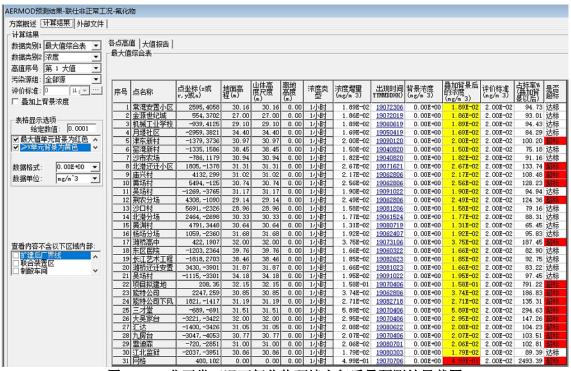


图 6.1-75 非正常工况下氟化物环境空气质量预测结果截图

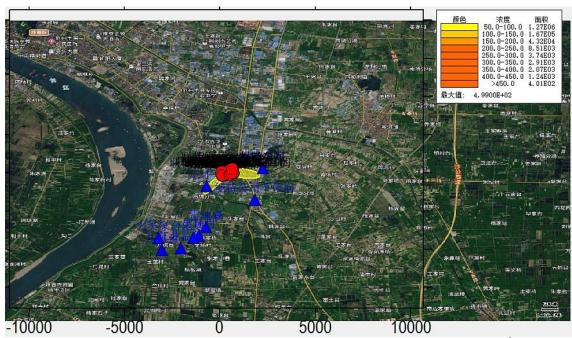


图 6.1-76 非正常工况下本项目氟化物小时浓度贡献值分布图(单位:  $\mu g/m^3$ )

# 6.1.1.7.11 H<sub>2</sub>S 预测结果

根据下表预测结果可知,非正常工况下,项目  $H_2S$  小时浓度贡献值的最大占标率为 91.23% < 100%,符合环境质量标准要求。

	表 $6.1-34$ 非正常工况下 $H_2S$ 的最大地面浓度贡献值									
序号	点名称	浓度类型	浓度增量(µg/m^3)	出现时间(YYMMDDHH)	评价标准(µg/m^3)	占标率%	是否超标			
1	常湾安置小区	1小时	2.04E+01	19072306	2.00E+02	10.2	达标			
2	金源世纪城	1小时	2.07E+01	19072203	2.00E+02	10.33	达标			
3	机械工业学校	1小时	2.54E+01	19073006	2.00E+02	12.7	达标			
4	月堤社区	1小时	2.22E+01	19050420	2.00E+02	11.08	达标			
5	津东新村	1 小时	2.88E+01	19060806	2.00E+02	14.39	达标			

/1 7	VW-11-101	「い人ノくエ	1000年(月87日110)	□>U#J(TIMINIDDIIII)	71 01 13.1E(PS III 5)	H 1/21-1 /0	
1	常湾安置小区	1小时	2.04E+01	19072306	2.00E+02	10.2	达标
2	金源世纪城	1小时	2.07E+01	19072203	2.00E+02	10.33	达标
3	机械工业学校	1小时	2.54E+01	19073006	2.00E+02	12.7	达标
4	月堤社区	1小时	2.22E+01	19050420	2.00E+02	11.08	达标
5	津东新村	1小时	2.88E+01	19060806	2.00E+02	14.39	达标
6	窑湾新村	1小时	1.99E+01	19061419	2.00E+02	9.93	达标
7	沙市农场	1小时	3.67E+01	19090118	2.00E+02	18.35	达标
8	北港还迁小区	1小时	3.38E+01	19091104	2.00E+02	16.88	达标
9	庙兴村	1小时	2.52E+01	19062906	2.00E+02	12.62	达标
10	黄场村	1小时	2.78E+01	19062806	2.00E+02	13.89	达标
11	吴场村	1小时	2.43E+01	19080223	2.00E+02	12.17	达标
12	荆农分场	1小时	3.14E+01	19062806	2.00E+02	15.69	达标
13	沙口村	1小时	1.50E+01	19090918	2.00E+02	7.49	达标
14	北港分场	1小时	2.45E+01	19061002	2.00E+02	12.27	达标
15	黄渊村	1小时	1.64E+01	19062506	2.00E+02	8.19	达标
16	杨场分场	1小时	2.36E+01	19070106	2.00E+02	11.81	达标
17	滩桥高中	1小时	3.40E+01	19073106	2.00E+02	16.98	达标
18	东区医院	1小时	2.98E+01	19060806	2.00E+02	14.9	达标
19	长江艺术工程职业学院	1小时	2.12E+01	19081124	2.00E+02	10.58	达标
20	滩桥还迁安置小区	1小时	2.32E+01	19081023	2.00E+02	11.6	达标
21	项目拟建地	1小时	4.83E+01	19121110	2.00E+02	24.16	达标
22	能特公司	1小时	3.37E+01	19062906	2.00E+02	16.87	达标
23	能特公司下风向	1小时	3.43E+01	19091104	2.00E+02	17.17	达标
24	三才堂	1小时	7.54E+01	19070406	2.00E+02	37.72	达标
25	大吴家台	1小时	3.54E+01	19070406	2.00E+02	17.71	达标
26	汇达	1小时	2.58E+01	19080622	2.00E+02	12.91	达标

27	九房台	1小时	2.41E+01	19080305	2.00E+02	12.04	达标
28	雷迪森	1小时	2.57E+01	19080721	2.00E+02	12.86	达标
29	江北监狱	1小时	2.25E+01	19080303	2.00E+02	11.26	达标
30	网格	1 小时	1.82E+02	19070406	2.00E+02	91.23	达标

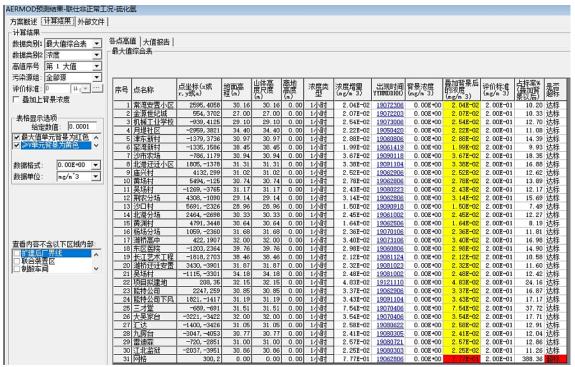


图 6.1-77 非正常工况下 H<sub>2</sub>S 环境空气质量预测结果截图

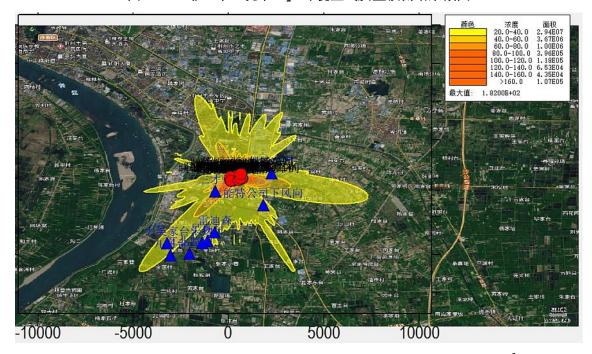


图 6.1-78 非正常工况下本项目  $H_2S$  小时浓度贡献值分布图(单位:  $\mu g/m^3$ )

#### 6.1.1.8 区域污染源叠加预测方案

本项目所在区域为不达标区,不达标污染物为 PM<sub>2.5</sub>。荆州市编制了《荆州市城市环境空气质量达标规划(2013-2022 年)》,提出控制目标为:到 2022 年,全市细颗粒物270 湖北荆州环境保护科学技术有限公司

 $(PM_{2.5})$  年均浓度控制在  $35μg/m^3$ ,可吸入颗粒物  $(PM_{10})$  年均浓度控制在  $70μg/m^3$ 。 本项目叠加浓度具体叠加情况见下表:

在建、拟建项 本项目 削减源 现状浓度 因子 评价时段 现状浓度来源 贡献值 目贡献值 贡献值  $(\mu g/m^3)$ 95 保证率日平均 104 补充监测浓度 2020年度环境质量  $PM_{10}$  $\sqrt{}$  $\sqrt{}$ 年均浓度 × 64 公报 1 小时  $\sqrt{}$ 补充监测浓度 氨 66 1小时  $\sqrt{}$  $\sqrt{}$ ND 补充监测浓度 硫酸  $\sqrt{}$ 日平均 ND 补充监测浓度 总挥发性

 $\sqrt{}$ 

420

4

ND

×

×

补充监测浓度

补充监测浓度

补充监测浓度

表 6.1-35 叠加预测方案

## 6.1.1.9 区域污染源叠加预测结果

1 小时

1小时

1小时

有机物

硫化氢

丙酮

## (1) SO<sub>2</sub>、NO<sub>2</sub>、PM<sub>10</sub>、氟化物

现状监测表明  $SO_2$ 、 $NO_2$ 、氟化物为现状浓度达标污染物,叠加现状浓度、在建及 拟建项目环境影响后,叠加后污染物浓度符合《环境空气质量标准》(GB3095-2012)中标准要求。

# (2) TVOC、甲苯、丙酮、NH<sub>3</sub>、HCl、H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>、H<sub>2</sub>S

TVOC、甲苯、丙酮、 $NH_3$ 、HCl、 $H_2SO_4$ 、 $H_2S$  为现状达标的污染物,只有短期浓度限值,叠加背景浓度、在建及拟建环境影响后,污染物浓度满足《环境影响评价技术导则 大气环境》(HJ2.2-2018)附录 D 中浓度限值要求。

3 7/3 7 ( 1 ) 20"	(110212 2010)	
	表 $6.1-36$ 叠加环境质量浓度预测结果表( $\mathbf{SO}_2$ )	

序号	点名称	浓度类型	浓度增量(µg/m^3)	出现时间 (YYMMDDHH)	背景浓度(μg/m^3)	叠加背景后的 浓度(μg/m^3)	评价标准 (μg/m^3)	占标 率%(叠加 背景以后)	是否超标
	冶添分	1 小时	2.60E+01	19061507	0.00E+00	2.60E+01	5.00E+02	5.19	达标
1	常湾安 置小区	日平均	2.52E+00	190615	1.50E+01	1.75E+01	1.50E+02	11.68	达标
	且小凸	年平均	1.54E-01	平均值	7.00E+00	7.15E+00	6.00E+01	11.92	达标
	人派出	1 小时	1.97E+01	19072106	0.00E+00	1.97E+01	5.00E+02	3.94	达标
2	金源世 纪城	日平均	2.34E+00	190705	1.50E+01	1.73E+01	1.50E+02	11.56	达标
	纪坝	年平均	2.02E-01	平均值	7.00E+00	7.20E+00	6.00E+01	12	达标
	机械工	1 小时	1.98E+01	19120208	0.00E+00	1.98E+01	5.00E+02	3.97	达标
3		日平均	1.62E+00	190627	1.50E+01	1.66E+01	1.50E+02	11.08	达标
	业学校	年平均	1.81E-01	平均值	7.00E+00	7.18E+00	6.00E+01	11.97	达标
	EI +EI →T	1 小时	1.63E+01	19062707	0.00E+00	1.63E+01	5.00E+02	3.26	达标
4	月堤社区	日平均	1.39E+00	190620	1.50E+01	1.64E+01	1.50E+02	10.93	达标
		年平均	1.30E-01	平均值	7.00E+00	7.13E+00	6.00E+01	11.88	达标
	津东新	1小时	2.08E+01	19120208	0.00E+00	2.08E+01	5.00E+02	4.17	达标
5		日平均	1.68E+00	190627	1.50E+01	1.67E+01	1.50E+02	11.12	达标
	村	年平均	1.82E-01	平均值	7.00E+00	7.18E+00	6.00E+01	11.97	达标
6	窑湾新	1小时	3.02E+01	19120208	0.00E+00	3.02E+01	5.00E+02	6.05	达标

	村	日平均	2.70E+00	190627	1.50E+01	1.77E+01	1.50E+02	11.8	达标
	4.1	年平均	3.01E-01	平均值	7.00E+00	7.30E+00	6.00E+01	12.17	达标
		1 小时	2.91E+01	19062707	0.00E+00	2.91E+01	5.00E+02	5.83	<u></u>
7	沙市农	日平均	2.95E+00	190615	1.50E+01	1.80E+01	1.50E+02	11.97	达标
'	场	年平均	3.57E-01	平均值	7.00E+00	7.36E+00	6.00E+01	12.26	
		,					5.00E+01 5.00E+02		
8	北港还	1 小时 日平均	2.28E+01	19040707	0.00E+00	2.28E+01		4.55	<u> </u>
8	迁小区		1.82E+00	190404	1.50E+01	1.68E+01	1.50E+02	11.21	达标
		年平均	2.21E-01	平均值	7.00E+00	7.22E+00	6.00E+01	12.04	达标
	÷~11	1小时	2.82E+01	19093007	0.00E+00	2.82E+01	5.00E+02	5.64	达标
9	庙兴村	日平均	2.09E+00	190930	1.50E+01	1.71E+01	1.50E+02	11.39	达标
		年平均	1.21E-01	平均值	7.00E+00	7.12E+00	6.00E+01	11.87	达标
		1 小时	2.69E+01	19093007	0.00E+00	2.69E+01	5.00E+02	5.37	达标
10	黄场村	日平均	1.73E+00	190930	1.50E+01	1.67E+01	1.50E+02	11.15	达标
		年平均	8.32E-02	平均值	7.00E+00	7.08E+00	6.00E+01	11.81	达标
		1小时	2.10E+01	19090207	0.00E+00	2.10E+01	5.00E+02	4.2	达标
11	吴场村	日平均	4.13E+00	190624	1.50E+01	1.91E+01	1.50E+02	12.75	达标
		年平均	7.83E-01	平均值	7.00E+00	7.78E+00	6.00E+01	12.97	达标
	荆农分	1小时	2.38E+01	19040707	0.00E+00	2.38E+01	5.00E+02	4.75	达标
12	场场	日平均	1.19E+00	191112	1.50E+01	1.62E+01	1.50E+02	10.79	达标
	~//	年平均	9.94E-02	平均值	7.00E+00	7.10E+00	6.00E+01	11.83	达标
		1 小时	1.72E+01	19040707	0.00E+00	1.72E+01	5.00E+02	3.44	达标
13	沙口村	日平均	9.20E-01	190404	1.50E+01	1.59E+01	1.50E+02	10.61	达标
		年平均	7.52E-02	平均值	7.00E+00	7.08E+00	6.00E+01	11.79	达标
	小井八	1小时	1.87E+01	19120508	0.00E+00	1.87E+01	5.00E+02	3.73	达标
14	北港分 场	日平均	1.65E+00	190404	1.50E+01	1.67E+01	1.50E+02	11.1	达标
	<i>19</i> )	年平均	1.73E-01	平均值	7.00E+00	7.17E+00	6.00E+01	11.96	达标
		1 小时	2.11E+01	19041607	0.00E+00	2.11E+01	5.00E+02	4.22	达标
15	黄渊村	日平均	1.72E+00	191011	1.50E+01	1.67E+01	1.50E+02	11.14	达标
		年平均	1.15E-01	平均值	7.00E+00	7.11E+00	6.00E+01	11.86	达标
	+7 17 /\	1 小时	2.04E+01	19120508	0.00E+00	2.04E+01	5.00E+02	4.08	达标
16	杨场分	日平均	1.86E+00	190404	1.50E+01	1.69E+01	1.50E+02	11.24	达标
	场	年平均	2.83E-01	平均值	7.00E+00	7.28E+00	6.00E+01	12.14	达标
	<b>ラルレナー</b>	1小时	2.46E+01	19061507	0.00E+00	2.46E+01	5.00E+02	4.92	达标
17	滩桥高	日平均	3.72E+00	190615	1.50E+01	1.87E+01	1.50E+02	12.48	达标
	中	年平均	3.09E-01	平均值	7.00E+00	7.31E+00	6.00E+01	12.18	达标
	455	1小时	2.57E+01	19120208	0.00E+00	2.57E+01	5.00E+02	5.15	达标
18	东区医	日平均	2.33E+00	190627	1.50E+01	1.73E+01	1.50E+02	11.55	达标
	院	年平均	2.46E-01	平均值	7.00E+00	7.25E+00	6.00E+01	12.08	达标
	长江艺	1 小时	2.31E+01	19062707	0.00E+00	2.31E+01	5.00E+02	4.61	达标
10	术工程	日平均	1.76E+00	190408	1.50E+01	1.68E+01	1.50E+02	11.18	达标
19	职业学	左亚拉	1 02E 01	亚拉法	7.000 .00	7.100.00	C 00E + 01		
	院	年平均	1.92E-01	平均值	7.00E+00	7.19E+00	6.00E+01	11.99	达标
	滩桥还	1 小时	1.67E+01	19120508	0.00E+00	1.67E+01	5.00E+02	3.34	达标
20	迁安置	日平均	1.17E+00	190404	1.50E+01	1.62E+01	1.50E+02	10.78	达标
	小区	年平均	1.19E-01	平均值	7.00E+00	7.12E+00	6.00E+01	11.86	达标
	冶口加	1小时	3.62E+01	19062707	0.00E+00	3.62E+01	5.00E+02	7.24	达标
21	项目拟	日平均	3.90E+00	190627	1.50E+01	1.89E+01	1.50E+02	12.6	达标
	建地	年平均	5.07E-01	平均值	7.00E+00	7.51E+00	6.00E+01	12.51	达标
	ARILL N	1小时	4.61E+01	19092807	0.00E+00	4.61E+01	5.00E+02	9.23	达标
22	能特公	日平均	2.69E+00	190930	1.50E+01	1.77E+01	1.50E+02	11.79	达标
	司	年平均	2.15E-01	平均值	7.00E+00	7.21E+00	6.00E+01	12.02	达标
	能特公	1小时	2.26E+01	19040707	0.00E+00	2.26E+01	5.00E+02	4.53	达标
23	司下风	日平均	1.78E+00	190404	1.50E+01	1.68E+01	1.50E+02	11.18	达标
	向	年平均	2.20E-01	平均值	7.00E+00	7.22E+00	6.00E+01	12.03	达标
		1 小时	2.28E+01	19081918	0.00E+00	2.28E+01	5.00E+02	4.56	达标
24	三才堂	日平均	2.62E+00	190629	1.50E+01	1.76E+01	1.50E+02	11.75	达标
ш		H 1 80	2.02L   00	170027	1.501101	1.701.101	1.501102	11.//	~170

		年平均	5.61E-01	平均值	7.00E+00	7.56E+00	6.00E+01	12.6	达标
	大吴家	1 小时	2.70E+01	19092907	0.00E+00	2.70E+01	5.00E+02	5.4	达标
25	人夫多 台	日平均	1.73E+00	190904	1.50E+01	1.67E+01	1.50E+02	11.15	达标
	日	年平均	3.77E-01	平均值	7.00E+00	7.38E+00	6.00E+01	12.29	达标
		1 小时	1.74E+01	19052607	0.00E+00	1.74E+01	5.00E+02	3.48	达标
26	汇达	日平均	3.86E+00	190624	1.50E+01	1.89E+01	1.50E+02	12.57	达标
		年平均	7.64E-01	平均值	7.00E+00	7.76E+00	6.00E+01	12.94	达标
		1 小时	2.45E+01	19062406	0.00E+00	2.45E+01	5.00E+02	4.9	达标
27	九房台	日平均	2.42E+00	190624	1.50E+01	1.74E+01	1.50E+02	11.61	达标
		年平均	4.70E-01	平均值	7.00E+00	7.47E+00	6.00E+01	12.45	达标
		1 小时	2.17E+01	19062407	0.00E+00	2.17E+01	5.00E+02	4.34	达标
28	雷迪森	日平均	3.47E+00	190624	1.50E+01	1.85E+01	1.50E+02	12.31	达标
		年平均	6.56E-01	平均值	7.00E+00	7.66E+00	6.00E+01	12.76	达标
	가.ll.ll/k	1 小时	1.99E+01	19090207	0.00E+00	1.99E+01	5.00E+02	3.99	达标
29	江北监 狱	日平均	3.77E+00	190624	1.50E+01	1.88E+01	1.50E+02	12.52	达标
	391	年平均	9.14E-01	平均值	7.00E+00	7.91E+00	6.00E+01	13.19	达标
		1小时	2.22E+02	19070406	0.00E+00	2.22E+02	5.00E+02	44.35	达标
30	网格	日平均	9.97E+00	190704	1.50E+01	2.50E+01	1.50E+02	16.65	达标
		年平均	1.92E+00	平均值	7.00E+00	8.92E+00	6.00E+01	14.86	达标

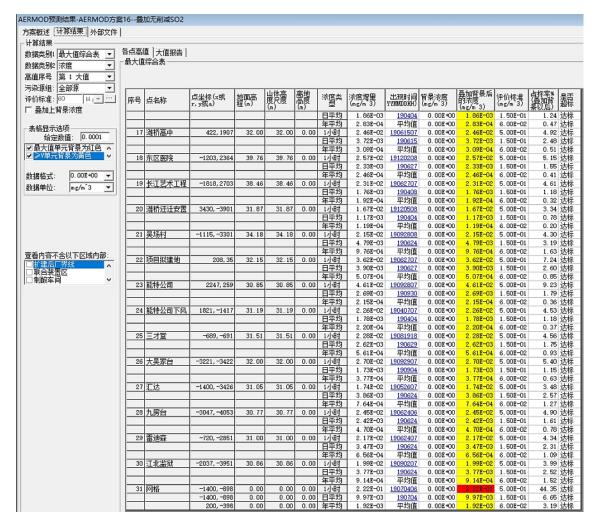


图 6.1-79 叠加污染源 SO2环境空气质量预测结果截图

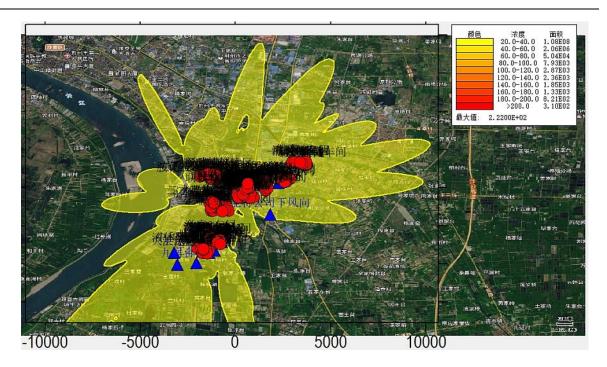


图 6.1-80 叠加污染源 SO<sub>2</sub>小时浓度贡献值分布图(单位: μg/m³)

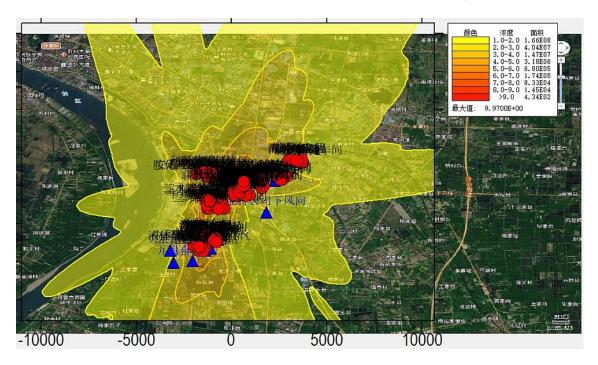


图 6.1-81 叠加污染源 SO<sub>2</sub> 日均浓度贡献值分布图 (单位: μg/m³)

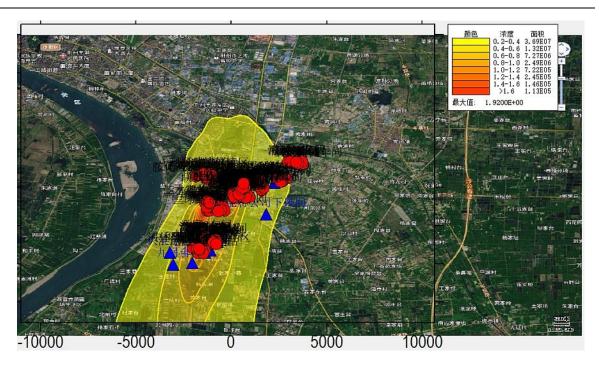


图 6.1-82 叠加污染源 SO<sub>2</sub>年均浓度贡献值分布图(单位: μg/m³)

表 6.1-37	叠加环境质量浓度预测组	<b>结果表</b>	(NO <sub>2</sub> )
74 011 01		<b>カントル</b>	1102/

序号	点名称	浓度类型	浓度增量(µg/m^3)	出现时间 (YYMMDDHH)	背景浓度(μg/m^3)	叠加背景后的 浓度(μg/m^3)	评价标准 (µg/m^3)	占标 率%(叠 加背景 以后)	是否超标
	常湾安置	1小时	3.35E+01	19061507	0.00E+00	3.35E+01	2.00E+02	16.77	达标
1	市冯女 <u>国</u> 小区	日平均	3.41E+00	190615	3.10E+01	3.44E+01	8.00E+01	43.02	达标
	小位	年平均	2.43E-01	平均值	2.60E+01	2.62E+01	4.00E+01	65.61	达标
	金源世纪	1小时	2.91E+01	19072106	0.00E+00	2.91E+01	2.00E+02	14.54	达标
2		日平均	3.48E+00	190705	3.10E+01	3.45E+01	8.00E+01	43.1	达标
	城	年平均	2.93E-01	平均值	2.60E+01	2.63E+01	4.00E+01	65.73	达标
	机械工业	1小时	3.12E+01	19120208	0.00E+00	3.12E+01	2.00E+02	15.58	达标
3	学校	日平均	2.42E+00	190627	3.10E+01	3.34E+01	8.00E+01	41.78	达标
	子仅	年平均	2.95E-01	平均值	2.60E+01	2.63E+01	4.00E+01	65.74	达标
		1小时	2.44E+01	19062707	0.00E+00	2.44E+01	2.00E+02	12.22	达标
4	月堤社区	日平均	2.15E+00	191228	3.10E+01	3.31E+01	8.00E+01	41.43	达标
		年平均	2.22E-01	平均值	2.60E+01	2.62E+01	4.00E+01	65.56	达标
		1小时	3.34E+01	19120208	0.00E+00	3.34E+01	2.00E+02	16.69	达标
5	津东新村	日平均	2.50E+00	190627	3.10E+01	3.35E+01	8.00E+01	41.88	达标
		年平均	2.93E-01	平均值	2.60E+01	2.63E+01	4.00E+01	65.73	达标
		1小时	4.85E+01	19120208	0.00E+00	4.85E+01	2.00E+02	24.23	达标
6	窑湾新村	日平均	4.09E+00	190627	3.10E+01	3.51E+01	8.00E+01	43.86	达标
		年平均	4.94E-01	平均值	2.60E+01	2.65E+01	4.00E+01	66.23	达标
		1小时	4.11E+01	19061508	0.00E+00	4.11E+01	2.00E+02	20.54	达标
7	沙市农场	日平均	4.72E+00	190615	3.10E+01	3.57E+01	8.00E+01	44.65	达标
		年平均	5.46E-01	平均值	2.60E+01	2.65E+01	4.00E+01	66.37	达标
	北港还迁	1小时	4.51E+01	19040707	0.00E+00	4.51E+01	2.00E+02	22.53	达标
8	北海 小区	日平均	2.14E+00	190407	3.10E+01	3.31E+01	8.00E+01	41.43	达标
	1,1□	年平均	4.33E-01	平均值	2.60E+01	2.64E+01	4.00E+01	66.08	达标
9	庙兴村	1小时	4.06E+01	19092807	0.00E+00	4.06E+01	2.00E+02	20.29	达标

	<u>-</u>	日平均	2.87E+00	190404	3.10E+01	3.39E+01	8.00E+01	42.33	达标
		年平均	2.19E-01	平均值	2.60E+01	2.62E+01	4.00E+01	65.55	达标
		1小时	3.61E+01	19093007	0.00E+00	3.61E+01	2.00E+02	18.04	达标
10	黄场村	日平均	2.58E+00	190930	3.10E+01	3.36E+01	8.00E+01	41.98	达标
	-	年平均	1.43E-01	平均值	2.60E+01	2.61E+01	4.00E+01	65.36	达标
		1小时	3.20E+01	19092808	0.00E+00	3.20E+01	2.00E+02	16.02	达标
11	吴场村	日平均	5.73E+00	190624	3.10E+01	3.67E+01	8.00E+01	45.91	达标
		年平均	1.33E+00	平均值	2.60E+01	2.73E+01	4.00E+01	68.33	达标
		1小时	2.74E+01	19093007	0.00E+00	2.74E+01	2.00E+02	13.68	达标
12	荆农分场	日平均	2.08E+00	190930	3.10E+01	3.31E+01	8.00E+01	41.35	达标
	,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,	年平均	1.84E-01	平均值	2.60E+01	2.62E+01	4.00E+01	65.46	达标
		1小时	2.97E+01	19040707	0.00E+00	2.97E+01	2.00E+02	14.85	达标
13	沙口村	日平均	1.40E+00	190404	3.10E+01	3.24E+01	8.00E+01	40.5	达标
13	D 111	年平均	1.32E-01	平均值	2.60E+01	2.61E+01	4.00E+01	65.33	达标
-		1小时	3.34E+01	19091907	0.00E+00	3.34E+01	2.00E+02	16.69	达标
14	北港分场	日平均	2.36E+00	190404	3.10E+01	3.34E+01 3.34E+01	8.00E+01	41.7	达标
14	北色万场	年平均	3.70E-01	平均值	2.60E+01	2.64E+01	4.00E+01	65.93	上
		1小时	2.68E+01	19041607	0.00E+00	2.68E+01	2.00E+01 2.00E+02		上
15	黄渊村	日平均	2.65E+00	191011	3.10E+01	3.37E+01	8.00E+02	13.41 42.06	上
15	男 <i>小</i> 州们								
		年平均	1.90E-01	平均值	2.60E+01	2.62E+01	4.00E+01	65.47	达标
1.0	<b>シ</b> フ ハ フ	1小时	3.95E+01	19120508	0.00E+00	3.95E+01	2.00E+02	19.74	达标
16	杨场分场	日平均	3.42E+00	190404	3.10E+01	3.44E+01	8.00E+01	43.03	达标
		年平均	4.71E-01	平均值	2.60E+01	2.65E+01	4.00E+01	66.18	达标
	>0.17 → 1.	1小时	3.67E+01	19121009	0.00E+00	3.67E+01	2.00E+02	18.34	达标
17	滩桥高中	日平均	5.13E+00	190615	3.10E+01	3.61E+01	8.00E+01	45.17	达标
		年平均	3.91E-01	平均值	2.60E+01	2.64E+01	4.00E+01	65.98	达标
		1小时	4.20E+01	19120208	0.00E+00	4.20E+01	2.00E+02	21.01	达标
18	东区医院	日平均	3.39E+00	190627	3.10E+01	3.44E+01	8.00E+01	42.98	达标
		年平均	3.94E-01	平均值	2.60E+01	2.64E+01	4.00E+01	65.99	达标
	长江艺术	1小时	3.36E+01	19062707	0.00E+00	3.36E+01	2.00E+02	16.79	达标
19	工程职业	日平均	2.86E+00	191228	3.10E+01	3.39E+01	8.00E+01	42.33	达标
	学院	年平均	3.19E-01	平均值	2.60E+01	2.63E+01	4.00E+01	65.8	达标
	滩桥还迁	1小时	2.80E+01	19110608	0.00E+00	2.80E+01	2.00E+02	14.02	达标
7/11	安置小区	日平均	2.02E+00	190404	3.10E+01	3.30E+01	8.00E+01	41.28	达标
	<b>メ且小四</b>	年平均	2.17E-01	平均值	2.60E+01	2.62E+01	4.00E+01	65.54	达标
	項目机建	1小时	3.62E+01	19061407	0.00E+00	3.62E+01	2.00E+02	18.11	达标
21	项目拟建 地	日平均	3.77E+00	190609	3.10E+01	3.48E+01	8.00E+01	43.46	达标
	ᄺ	年平均	6.13E-01	平均值	2.60E+01	2.66E+01	4.00E+01	66.53	达标
		1小时	4.74E+01	19092807	0.00E+00	4.74E+01	2.00E+02	23.68	达标
22	能特公司	日平均	3.10E+00	190930	3.10E+01	3.41E+01	8.00E+01	42.62	达标
	=	年平均	4.28E-01	平均值	2.60E+01	2.64E+01	4.00E+01	66.07	达标
	ANI+ A =	1小时	4.58E+01	19040707	0.00E+00	4.58E+01	2.00E+02	22.88	达标
23	能特公司	日平均	2.18E+00	190407	3.10E+01	3.32E+01	8.00E+01	41.47	达标
	下风向	年平均	4.35E-01	平均值	2.60E+01	2.64E+01	4.00E+01	66.09	达标
		1小时	3.49E+01	19101909	0.00E+00	3.49E+01	2.00E+02	17.43	达标
24	三才堂	日平均	4.45E+00	190509	3.10E+01	3.54E+01	8.00E+01	44.31	达标
		年平均	9.46E-01	平均值	2.60E+01	2.69E+01	4.00E+01	67.36	达标
		1 小时	3.85E+01	19092907	0.00E+00	3.85E+01	2.00E+02	19.23	达标
25	大吴家台	日平均	2.50E+00	191204	3.10E+01	3.35E+01	8.00E+01	41.88	达标
	, , , , , , , , , , , , , , , , , , ,	年平均	5.97E-01	平均值	2.60E+01	2.66E+01	4.00E+01	66.49	达标
+		1小时	2.90E+01	19052607	0.00E+00	2.90E+01	2.00E+01	14.52	达标
26	汇达	日平均	5.47E+00	19052007	3.10E+01	3.65E+01	8.00E+02	45.58	上
20	11-12	年平均	1.35E+00	平均值	2.60E+01	2.74E+01	4.00E+01	68.38	上
-+			3.76E+01	19062406	0.00E+00	3.76E+01	2.00E+01 2.00E+02	18.79	
	九房台	1 小时 日平均							上
27			3.68E+00	190624	3.10E+01	3.47E+01	8.00E+01	43.36	丛怀
27	儿历日	年平均	7.69E-01	平均值	2.60E+01	2.68E+01	4.00E+01	66.92	达标

		1小时	3.71E+01	19062407	0.00E+00	3.71E+01	2.00E+02	18.55	达标
28	雷迪森	日平均	4.76E+00	190624	3.10E+01	3.58E+01	8.00E+01	44.71	达标
		年平均	1.11E+00	平均值	2.60E+01	2.71E+01	4.00E+01	67.78	达标
		1 小时	3.33E+01	19052607	0.00E+00	3.33E+01	2.00E+02	16.64	达标
29	江北监狱	日平均	6.14E+00	190624	3.10E+01	3.71E+01	8.00E+01	46.42	达标
		年平均	1.65E+00	平均值	2.60E+01	2.77E+01	4.00E+01	69.14	达标
		1 小时	5.58E+01	19062407	0.00E+00	5.58E+01	2.00E+02	27.9	达标
30	网格	日平均	1.24E+01	191005	3.10E+01	4.34E+01	8.00E+01	54.3	达标
		年平均	3.11E+00	平均值	2.60E+01	2.91E+01	4.00E+01	72.78	达标

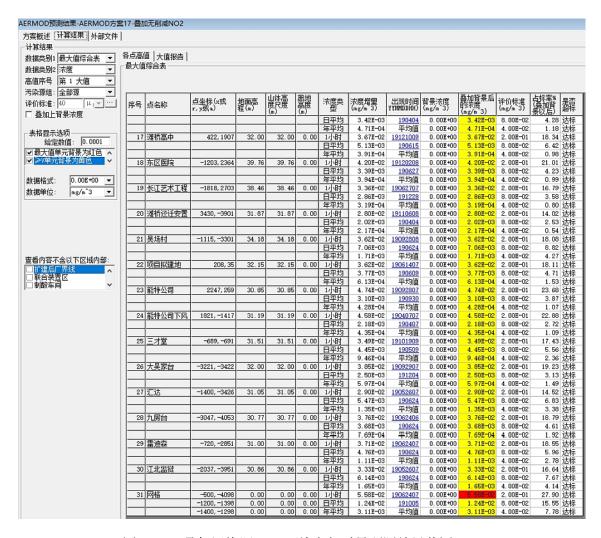


图 6.1-83 叠加污染源 NO2环境空气质量预测结果截图

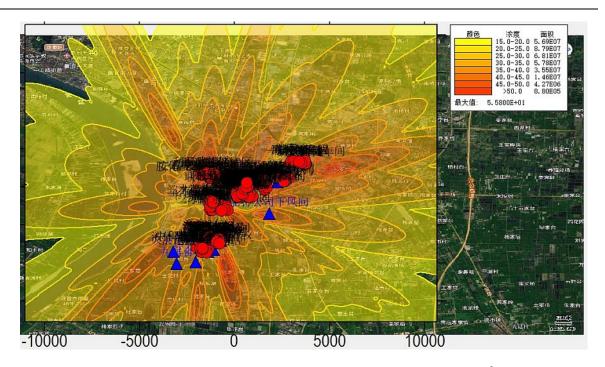


图 6.1-84 叠加污染源  $NO_2$ 小时浓度贡献值分布图(单位: $\mu g/m^3$ )

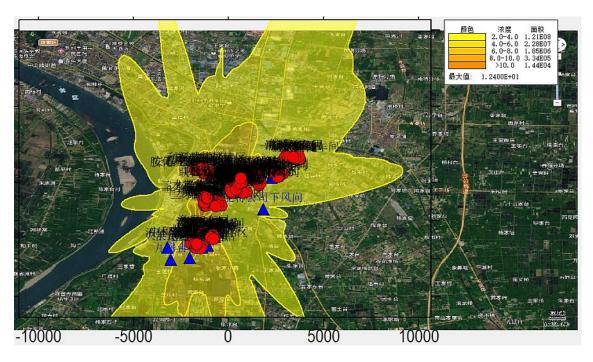


图 6.1-85 叠加污染源  $NO_2$  日均浓度贡献值分布图(单位: $\mu g/m^3$ )

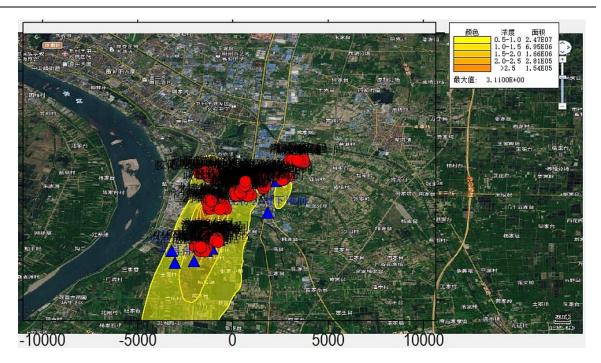


图 6.1-86 叠加污染源 NO<sub>2</sub>年均浓度贡献值分布图(单位: μg/m³)

表 6.1-38	叠加环境质量浓度预测结果表	$(PM_{10})$
7C 0.1-20		/ T TAT       /

序号	点名称	浓度类型	浓度增量(µg/m^3)	出现时间 (YYMMDDHH)	背景浓度(μg/m^3)	叠加背景后 的浓度 (μg/m^3)	评价标准 (μg/m^3)	占标 率%(叠 加背景 以后)	是否超标
1	常湾安置小区	日平均	2.98E+00	190609	1.07E+02	1.09E+02	1.50E+02	72.99	达标
1	市行女直介区	年平均	2.15E-01	平均值	6.40E+01	6.42E+01	7.00E+01	91.74	达标
2	金源世纪城	日平均	2.18E+00	190510	1.07E+02	1.09E+02	1.50E+02	72.45	达标
	並你但判以	年平均	2.40E-01	平均值	6.40E+01	6.42E+01	7.00E+01	91.77	达标
3	机械工业学校	日平均	2.00E+00	190324	1.07E+02	1.09E+02	1.50E+02	72.33	达标
3	机械工业子仪	年平均	1.74E-01	平均值	6.40E+01	6.42E+01	7.00E+01	91.68	达标
4	月堤社区	日平均	1.56E+00	191202	1.07E+02	1.08E+02	1.50E+02	72.04	达标
4	万灰红区	年平均	1.39E-01	平均值	6.40E+01	6.41E+01	7.00E+01	91.63	达标
5	津东新村	日平均	2.00E+00	190219	1.07E+02	1.08E+02	1.50E+02	72.33	达标
3	牛不利们	年平均	1.90E-01	平均值	6.40E+01	6.42E+01	7.00E+01	91.7	达标
6	窑湾新村	日平均	2.99E+00	191122	1.07E+02	1.09E+02	1.50E+02	72.99	达标
O	缶/与冽/门	年平均	3.12E-01	平均值	6.40E+01	6.43E+01	7.00E+01	91.87	达标
7	沙市农场	日平均	5.05E+00	190329	1.07E+02	1.12E+02	1.50E+02	74.37	达标
/	初申私物	年平均	4.07E-01	平均值	6.40E+01	6.44E+01	7.00E+01	92.01	达标
8	北港还迁小区	日平均	3.01E+00	190101	1.07E+02	1.10E+02	1.50E+02	73	达标
0	北色处址小区	年平均	3.00E-01	平均值	6.40E+01	6.43E+01	7.00E+01	91.86	达标
9	庙兴村	日平均	2.50E+00	190813	1.07E+02	1.09E+02	1.50E+02	72.67	达标
9	<b>川</b> 六竹	年平均	2.09E-01	平均值	6.40E+01	6.42E+01	7.00E+01	91.73	达标
10	黄场村	日平均	1.64E+00	191020	1.07E+02	1.08E+02	1.50E+02	72.1	达标
10	典場刊	年平均	1.29E-01	平均值	6.40E+01	6.41E+01	7.00E+01	91.61	达标
11	무 + 조. +	日平均	3.10E+00	190516	1.07E+02	1.10E+02	1.50E+02	73.07	达标
11	吴场村	年平均	4.62E-01	平均值	6.40E+01	6.45E+01	7.00E+01	92.09	达标
12	- カケムス	日平均	1.85E+00	190413	1.07E+02	1.08E+02	1.50E+02	72.24	达标
12	荆农分场	年平均	1.28E-01	平均值	6.40E+01	6.41E+01	7.00E+01	91.61	达标
13	沙口村	日平均	1.32E+00	190320	1.07E+02	1.08E+02	1.50E+02	71.88	达标

## 6环境影响预测与评价

14 15	北港分场	年平均       日平均       年平均	8.32E-02 1.92E+00	平均值 191021	6.40E+01	6.41E+01	7.00E+01	91.55	达标
15			1.92E+00	101021					
15		年平 45			1.07E+02	1.08E+02	1.50E+02	72.28	达标
	<b></b>		1.82E-01	平均值	6.40E+01	6.42E+01	7.00E+01	91.69	达标
		日平均	2.74E+00	191027	1.07E+02	1.09E+02	1.50E+02	72.83	达标
16	又7/11/1	年平均	1.81E-01	平均值	6.40E+01	6.42E+01	7.00E+01	91.69	达标
10	杨场分场	日平均	3.38E+00	191017	1.07E+02	1.10E+02	1.50E+02	73.25	达标
	10120171201	年平均	4.15E-01	平均值	6.40E+01	6.44E+01	7.00E+01	92.02	达标
17	滩桥高中	日平均	3.66E+00	190510	1.07E+02	1.10E+02	1.50E+02	73.44	达标
1 /	<b>护</b> 性切门可 丁	年平均	4.44E-01	平均值	6.40E+01	6.44E+01	7.00E+01	92.06	达标
18	东区医院	日平均	2.50E+00	190627	1.07E+02	1.09E+02	1.50E+02	72.67	达标
10	<b>示区</b>	年平均	2.46E-01	平均值	6.40E+01	6.42E+01	7.00E+01	91.78	达标
19	长江艺术工程职	日平均	2.99E+00	190329	1.07E+02	1.09E+02	1.50E+02	72.99	达标
19	业学院	年平均	1.98E-01	平均值	6.40E+01	6.42E+01	7.00E+01	91.71	达标
20 3	滩桥还迁安置小	日平均	1.63E+00	191109	1.07E+02	1.08E+02	1.50E+02	72.09	达标
20	X	年平均	1.14E-01	平均值	6.40E+01	6.41E+01	7.00E+01	91.59	达标
22	교육 다 101 7 11 14	日平均	9.31E+00	191228	1.07E+02	1.16E+02	1.50E+02	77.21	达标
22	项目拟建地	年平均	1.11E+00	平均值	6.40E+01	6.51E+01	7.00E+01	93.01	达标
23	能特公司	日平均	3.96E+00	190829	1.07E+02	1.10E+02	1.50E+02	73.64	达标
23	<b>化</b> 付公 印	年平均	3.94E-01	平均值	6.40E+01	6.44E+01	7.00E+01	91.99	达标
24 i	能特公司下风向	日平均	3.16E+00	190101	1.07E+02	1.10E+02	1.50E+02	73.1	达标
24   1	<b>此村公可下风问</b>	年平均	3.01E-01	平均值	6.40E+01	6.43E+01	7.00E+01	91.86	达标
25	三才堂	日平均	6.20E+00	190108	1.07E+02	1.13E+02	1.50E+02	75.14	达标
25	二八里	年平均	5.29E-01	平均值	6.40E+01	6.45E+01	7.00E+01	92.18	达标
26	十旦完厶	日平均	2.86E+00	191123	1.07E+02	1.09E+02	1.50E+02	72.91	达标
26	大吴家台	年平均	2.90E-01	平均值	6.40E+01	6.43E+01	7.00E+01	91.84	达标
27	2017年	日平均	3.78E+00	190805	1.07E+02	1.10E+02	1.50E+02	73.52	达标
27	汇达	年平均	5.04E-01	平均值	6.40E+01	6.45E+01	7.00E+01	92.15	达标
20	4 良厶	日平均	2.97E+00	190819	1.07E+02	1.09E+02	1.50E+02	72.98	达标
28	九房台	年平均	3.22E-01	平均值	6.40E+01	6.43E+01	7.00E+01	91.89	达标
20	電油水	日平均	4.10E+00	191105	1.07E+02	1.11E+02	1.50E+02	73.74	达标
29	雷迪森	年平均	6.61E-01	平均值	6.40E+01	6.47E+01	7.00E+01	92.37	达标
20	2二十十日と X77	日平均	2.49E+00	190124	1.07E+02	1.09E+02	1.50E+02	72.66	达标
30	江北监狱	年平均	4.17E-01	平均值	6.40E+01	6.44E+01	7.00E+01	92.02	达标
21	1501 1-V2	日平均	2.41E+01	190624	1.07E+02	1.31E+02	1.50E+02	87.06	达标
31	网格	年平均	5.86E+00	平均值	6.40E+01	6.99E+01	7.00E+01	99.8	达标

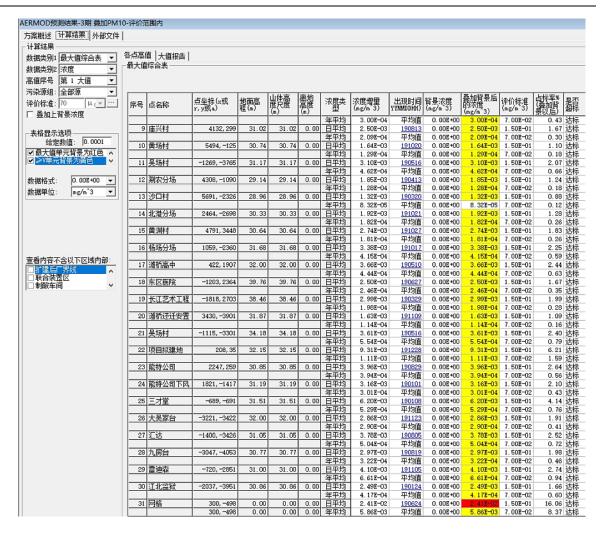


图 6.1-87 叠加污染源 PM<sub>10</sub>环境空气质量预测结果截图

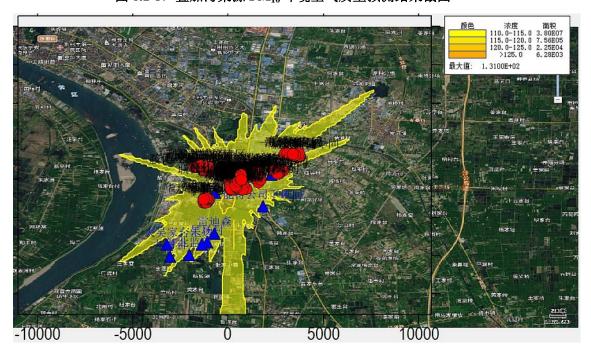


图 6.1-88 叠加污染源 PM<sub>10</sub> 日均浓度贡献值分布图(单位: μg/m³)

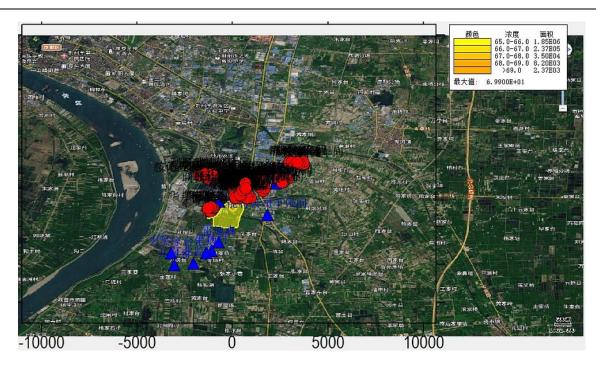


图 6.1-89 叠加污染源  $PM_{10}$ 年均浓度贡献值分布图(单位:  $\mu g/m^3$ )

表 6 1-30	叠加环境质量浓度预测结果表	(VOCs)	١
1X U.I-39	"食"加州"兔"以 电水汉 1火火线 不水	\ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \	,

序号	点名称	浓度类型	浓度增量(μg/m^3)	出现时间 (YYMMDDHH)	背景浓度(μg/m^3)	叠加背景后 的浓度 (μg/m^3)	评价标准 (μg/m^3)	占标 率%(叠 加背景 以后)	是否超标
1	常湾安置小区	1小时	1.30E+02	19060922	4.20E+02	5.50E+02	1.20E+03	45.82	达标
2	金源世纪城	1小时	1.07E+02	19072101	4.20E+02	5.27E+02	1.20E+03	43.95	达标
3	机械工业学校	1小时	1.94E+02	19092901	4.20E+02	6.14E+02	1.20E+03	51.19	达标
4	月堤社区	1小时	9.63E+01	19062702	4.20E+02	5.16E+02	1.20E+03	43.03	达标
5	津东新村	1小时	1.78E+02	19071601	4.20E+02	5.98E+02	1.20E+03	49.83	达标
6	窑湾新村	1小时	1.36E+02	19071601	4.20E+02	5.56E+02	1.20E+03	46.34	达标
7	沙市农场	1小时	1.40E+02	19062622	4.20E+02	5.60E+02	1.20E+03	46.65	达标
8	北港还迁小区	1小时	1.33E+02	19022403	4.20E+02	5.53E+02	1.20E+03	46.09	达标
9	庙兴村	1小时	1.21E+02	19120119	4.20E+02	5.41E+02	1.20E+03	45.1	达标
10	黄场村	1小时	7.70E+01	19102622	4.20E+02	4.97E+02	1.20E+03	41.41	达标
11	吴场村	1小时	2.25E+02	19121308	4.20E+02	6.45E+02	1.20E+03	53.72	达标
12	荆农分场	1小时	1.16E+02	19071923	4.20E+02	5.36E+02	1.20E+03	44.68	达标
13	沙口村	1小时	9.65E+01	19053105	4.20E+02	5.17E+02	1.20E+03	43.04	达标
14	北港分场	1小时	8.61E+01	19050303	4.20E+02	5.06E+02	1.20E+03	42.18	达标
15	黄渊村	1小时	9.82E+01	19092824	4.20E+02	5.18E+02	1.20E+03	43.18	达标
16	杨场分场	1小时	1.13E+02	19112224	4.20E+02	5.33E+02	1.20E+03	44.41	达标
17	滩桥高中	1小时	1.35E+02	19102702	4.20E+02	5.55E+02	1.20E+03	46.27	达标
18	东区医院	1小时	1.94E+02	19092901	4.20E+02	6.14E+02	1.20E+03	51.14	达标
19	长江艺术工程 职业学院	1 小时	1.60E+02	19032401	4.20E+02	5.80E+02	1.20E+03	48.37	达标
20	滩桥还迁安置 小区	1小时	7.43E+01	19112223	4.20E+02	4.94E+02	1.20E+03	41.19	达标
21	项目拟建地	1小时	1.24E+02	19072101	4.20E+02	5.44E+02	1.20E+03	45.36	达标
22	能特公司	1小时	1.17E+02	19060924	4.20E+02	5.37E+02	1.20E+03	44.79	达标
23	能特公司下风	1小时	1.37E+02	19022403	4.20E+02	5.57E+02	1.20E+03	46.41	达标

	向								
24	三才堂	1小时	1.11E+02	19060706	4.20E+02	5.31E+02	1.20E+03	44.29	达标
25	大吴家台	1小时	8.00E+01	19122004	4.20E+02	5.00E+02	1.20E+03	41.67	达标
26	汇达	1小时	2.78E+02	19121308	4.20E+02	6.98E+02	1.20E+03	58.16	达标
27	九房台	1小时	1.45E+02	19070701	4.20E+02	5.65E+02	1.20E+03	47.07	达标
28	雷迪森	1小时	2.20E+02	19110105	4.20E+02	6.40E+02	1.20E+03	53.34	达标
29	江北监狱	1小时	1.30E+02	19060724	4.20E+02	5.50E+02	1.20E+03	45.83	达标
30	网格	1小时	5.10E+02	19070406	4.20E+02	9.30E+02	1.20E+03	77.49	达标

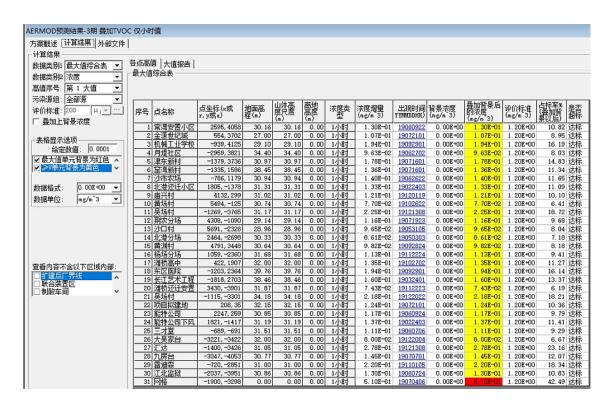
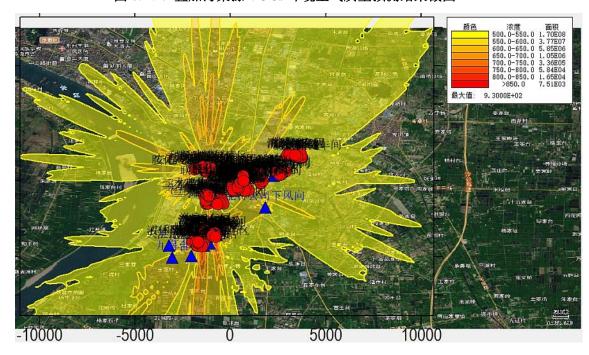


图 6.1-90 叠加污染源 VOCs 环境空气质量预测结果截图



# 图 6.1-91 叠加污染源 VOCs 小时浓度贡献值分布图 (单位: μg/m³)

# 表 6.1-40 叠加环境质量浓度预测结果表 (甲苯)

序号	点名称	浓度类型	浓度增量 (µg/m^3)	出现时间 (YYMMDDHH)	背景浓度 (μg/m^3)	叠加背景后的 浓度(μg/m^3)	评价标准 (µg/m^3)	占标 率%(叠加 背景以后)	是否超标
1	常湾安置小区	1小时	1.08E+00	19012304	7.01E+01	7.11E+01	2.00E+02	35.57	达标
2	金源世纪城	1小时	1.24E+00	19081606	7.01E+01	7.13E+01	2.00E+02	35.65	达标
3	机械工业学校	1小时	1.12E+00	19102324	7.01E+01	7.12E+01	2.00E+02	35.59	达标
4	月堤社区	1小时	1.06E+00	19072521	7.01E+01	7.11E+01	2.00E+02	35.56	达标
5	津东新村	1小时	1.08E+00	19021902	7.01E+01	7.11E+01	2.00E+02	35.56	达标
6	窑湾新村	1小时	1.60E+00	19072121	7.01E+01	7.16E+01	2.00E+02	35.82	达标
7	沙市农场	1小时	1.58E+00	19082623	7.01E+01	7.16E+01	2.00E+02	35.82	达标
8	北港还迁小区	1小时	1.62E+00	19073020	7.01E+01	7.17E+01	2.00E+02	35.84	达标
9	庙兴村	1小时	1.24E+00	19071422	7.01E+01	7.13E+01	2.00E+02	35.64	达标
10	黄场村	1小时	1.00E+00	19081401	7.01E+01	7.11E+01	2.00E+02	35.53	达标
11	吴场村	1小时	2.58E+00	19110908	7.01E+01	7.26E+01	2.00E+02	36.31	达标
12	荆农分场	1小时	1.24E+00	19071923	7.01E+01	7.13E+01	2.00E+02	35.65	达标
13	沙口村	1小时	8.37E-01	19093007	7.01E+01	7.09E+01	2.00E+02	35.44	达标
14	北港分场	1小时	1.30E+00	19070101	7.01E+01	7.14E+01	2.00E+02	35.68	达标
15	黄渊村	1小时	1.01E+00	19082922	7.01E+01	7.11E+01	2.00E+02	35.53	达标
16	杨场分场	1小时	1.72E+00	19092807	7.01E+01	7.18E+01	2.00E+02	35.89	达标
17	滩桥高中	1小时	1.54E+00	19081606	7.01E+01	7.16E+01	2.00E+02	35.8	达标
18	东区医院	1小时	1.29E+00	19062722	7.01E+01	7.13E+01	2.00E+02	35.67	达标
19	长江艺术工程职业学院	1小时	1.38E+00	19071020	7.01E+01	7.14E+01	2.00E+02	35.72	达标
20	滩桥还迁安置小区	1小时	1.05E+00	19011224	7.01E+01	7.11E+01	2.00E+02	35.55	达标
21	项目拟建地	1小时	9.50E+00	19072106	7.01E+01	7.96E+01	2.00E+02	39.78	达标
22	能特公司	1小时	1.39E+00	19050303	7.01E+01	7.14E+01	2.00E+02	35.72	达标
23	能特公司下风向	1小时	1.64E+00	19073020	7.01E+01	7.17E+01	2.00E+02	35.85	达标
24	三才堂	1小时	1.67E+00	19070406	7.01E+01	7.17E+01	2.00E+02	35.86	达标
25	大吴家台	1小时	2.03E+00	19060807	7.01E+01	7.21E+01	2.00E+02	36.04	达标
26	汇达	1小时	2.07E+00	19060908	7.01E+01	7.21E+01	2.00E+02	36.06	达标
27	九房台	1小时	1.89E+00	19092707	7.01E+01	7.19E+01	2.00E+02	35.97	达标
28	雷迪森	1小时	2.84E+00	19090607	7.01E+01	7.29E+01	2.00E+02	36.45	达标
29	江北监狱	1小时	2.83E+00	19052607	7.01E+01	7.29E+01	2.00E+02	36.44	达标
30	网格	1小时	1.80E+01	19100107	7.01E+01	8.80E+01	2.00E+02	44	达标

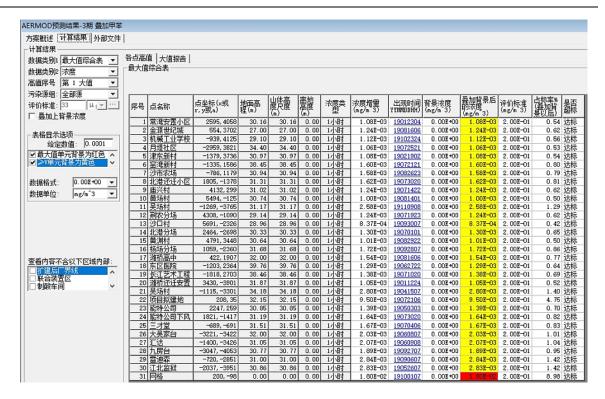


图 6.1-92 叠加污染源甲苯环境空气质量预测结果截图

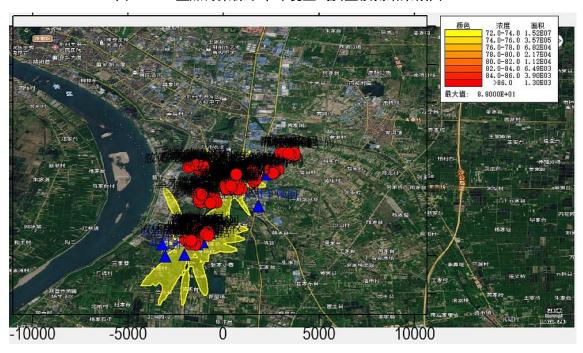
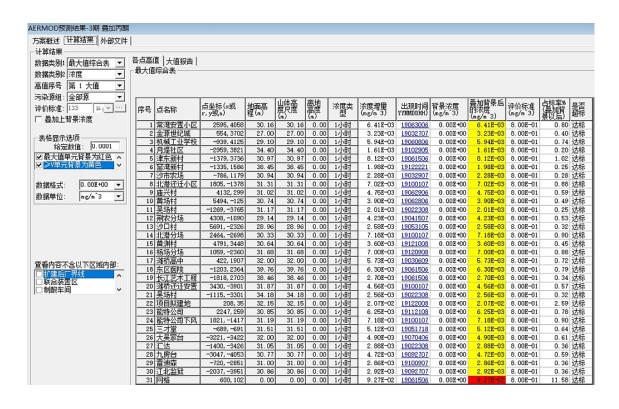


图 6.1-93 叠加污染源甲苯小时浓度贡献值分布图(单位: µg/m³)

表 6.1-41 叠加环境质量浓度预测结果表 (丙酮)

序号	点名称	浓度类型	浓度增量 (μg/m^3)	出现时间 (YYMMDDHH)	背景浓度 (μg/m^3)	叠加背景后的 浓度(μg/m^3)	评价标准 (μg/m^3)	占标 率%(叠 加背景 以后)	是否超标
1	常湾安置小区	1小时	6.41E+00	19063006	0.00E+00	6.41E+00	8.00E+02	0.8	达标
2	金源世纪城	1小时	3.23E+00	19032707	0.00E+00	3.23E+00	8.00E+02	0.4	达标

3	机械工业学校	1小时	5.94E+00	19060806	0.00E+00	5.94E+00	8.00E+02	0.74	达标
4	月堤社区	1小时	1.61E+00	19102905	0.00E+00	1.61E+00	8.00E+02	0.2	达标
5	津东新村	1 小时	8.12E+00	19061506	0.00E+00	8.12E+00	8.00E+02	1.02	达标
6	窑湾新村	1小时	1.98E+00	19122221	0.00E+00	1.98E+00	8.00E+02	0.25	达标
7	沙市农场	1小时	2.28E+00	19032907	0.00E+00	2.28E+00	8.00E+02	0.28	达标
8	北港还迁小区	1小时	7.02E+00	19100107	0.00E+00	7.02E+00	8.00E+02	0.88	达标
9	庙兴村	1小时	4.75E+00	19062906	0.00E+00	4.75E+00	8.00E+02	0.59	达标
10	黄场村	1小时	3.90E+00	19062806	0.00E+00	3.90E+00	8.00E+02	0.49	达标
11	吴场村	1小时	2.01E+00	19022308	0.00E+00	2.01E+00	8.00E+02	0.25	达标
12	荆农分场	1小时	4.23E+00	19041507	0.00E+00	4.23E+00	8.00E+02	0.53	达标
13	沙口村	1小时	2.58E+00	19053105	0.00E+00	2.58E+00	8.00E+02	0.32	达标
14	北港分场	1小时	7.18E+00	19100107	0.00E+00	7.18E+00	8.00E+02	0.9	达标
15	黄渊村	1小时	3.60E+00	19121008	0.00E+00	3.60E+00	8.00E+02	0.45	达标
16	杨场分场	1小时	7.00E+00	19120908	0.00E+00	7.00E+00	8.00E+02	0.88	达标
17	滩桥高中	1小时	5.73E+00	19030609	0.00E+00	5.73E+00	8.00E+02	0.72	达标
18	东区医院	1小时	6.30E+00	19061506	0.00E+00	6.30E+00	8.00E+02	0.79	达标
19	长江艺术工程 职业学院	1 小时	2.70E+00	19061506	0.00E+00	2.70E+00	8.00E+02	0.34	达标
20	滩桥还迁安置 小区	1 小时	4.56E+00	19100107	0.00E+00	4.56E+00	8.00E+02	0.57	达标
22	项目拟建地	1小时	2.07E+01	19122008	0.00E+00	2.07E+01	8.00E+02	2.59	达标
23	能特公司	1小时	6.25E+00	19112108	0.00E+00	6.25E+00	8.00E+02	0.78	达标
24	能特公司下风 向	1 小时	7.18E+00	19100107	0.00E+00	7.18E+00	8.00E+02	0.9	达标
25	三才堂	1小时	5.12E+00	19051718	0.00E+00	5.12E+00	8.00E+02	0.64	达标
26	大吴家台	1小时	4.90E+00	19070406	0.00E+00	4.90E+00	8.00E+02	0.61	达标
27	汇达	1小时	2.88E+00	19022308	0.00E+00	2.88E+00	8.00E+02	0.36	达标
28	九房台	1小时	4.72E+00	19092707	0.00E+00	4.72E+00	8.00E+02	0.59	达标
29	雷迪森	1小时	2.86E+00	19100907	0.00E+00	2.86E+00	8.00E+02	0.36	达标
30	江北监狱	1小时	2.92E+00	19092707	0.00E+00	2.92E+00	8.00E+02	0.36	达标
31	网格	1小时	9.27E+01	19061506	0.00E+00	9.27E+01	8.00E+02	11.58	达标



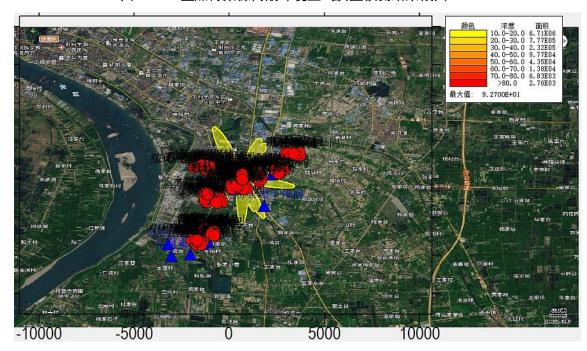


图 6.1-94 叠加污染源丙酮环境空气质量预测结果截图

图 6.1-95 叠加污染源丙酮小时浓度贡献值分布图(单位: $\mu g/m^3$ )

表 6.1-42	叠加环境质量浓度预测结果表	(類)
1X U.I.T#		\ <b>3</b> \(\)

序号	点名称	浓度类型	浓度增量 (µg/m^3)	出现时间 (YYMMDDHH)	背景浓度 (μg/m^3)	叠加背景后 的浓度 (μg/m^3)	评价标准 (μg/m^3)	占标 率%(叠 加背景 以后)	是否超标
1	常湾安置小区	1 小时	2.91E+01	19102324	6.60E+01	9.51E+01	2.00E+02	47.55	达标
2	金源世纪城	1 小时	2.47E+01	19091222	6.60E+01	9.07E+01	2.00E+02	45.35	达标
3	机械工业学校	1小时	1.66E+01	19101922	6.60E+01	8.26E+01	2.00E+02	41.32	达标
4	月堤社区	1 小时	1.26E+01	19031705	6.60E+01	7.86E+01	2.00E+02	39.29	达标
5	津东新村	1 小时	1.60E+01	19061422	6.60E+01	8.20E+01	2.00E+02	41	达标
6	窑湾新村	1 小时	1.69E+01	19120219	6.60E+01	8.29E+01	2.00E+02	41.46	达标
7	沙市农场	1 小时	2.21E+01	19121102	6.60E+01	8.81E+01	2.00E+02	44.04	达标
8	北港还迁小区	1 小时	2.77E+01	19080520	6.60E+01	9.37E+01	2.00E+02	46.84	达标
9	庙兴村	1 小时	3.31E+01	19042404	6.60E+01	9.91E+01	2.00E+02	49.55	达标
10	黄场村	1 小时	3.04E+01	19052604	6.60E+01	9.64E+01	2.00E+02	48.18	达标
11	吴场村	1小时	1.36E+01	19103022	6.60E+01	7.96E+01	2.00E+02	39.78	达标
12	荆农分场	1小时	3.16E+01	19090606	6.60E+01	9.76E+01	2.00E+02	48.82	达标
13	沙口村	1小时	1.84E+01	19012323	6.60E+01	8.44E+01	2.00E+02	42.21	达标
14	北港分场	1 小时	2.10E+01	19101923	6.60E+01	8.70E+01	2.00E+02	43.5	达标
15	黄渊村	1 小时	2.92E+01	19051104	6.60E+01	9.52E+01	2.00E+02	47.58	达标
16	杨场分场	1 小时	2.06E+01	19051802	6.60E+01	8.66E+01	2.00E+02	43.31	达标
17	滩桥高中	1 小时	2.53E+01	19040605	6.60E+01	9.13E+01	2.00E+02	45.63	达标
18	东区医院	1小时	1.70E+01	19120821	6.60E+01	8.30E+01	2.00E+02	41.49	达标
19	长江艺术工程职 业学院	1 小时	1.48E+01	19111919	6.60E+01	8.08E+01	2.00E+02	40.4	达标
20	滩桥还迁安置小 区	1小时	1.93E+01	19103022	6.60E+01	8.53E+01	2.00E+02	42.65	达标
22	项目拟建地	1小时	2.63E+01	19121219	6.60E+01	9.23E+01	2.00E+02	46.17	达标
23	能特公司	1小时	3.97E+01	19060724	6.60E+01	1.06E+02	2.00E+02	52.84	达标

24	能特公司下风向	1 小时	2.77E+01	19080520	6.60E+01	9.37E+01	2.00E+02	46.85	达标
25	三才堂	1 小时	2.46E+01	19013124	6.60E+01	9.06E+01	2.00E+02	45.3	达标
26	大吴家台	1 小时	1.16E+01	19121205	6.60E+01	7.76E+01	2.00E+02	38.79	达标
27	汇达	1 小时	1.48E+01	19120824	6.60E+01	8.08E+01	2.00E+02	40.41	达标
28	九房台	1 小时	1.08E+01	19120618	6.60E+01	7.68E+01	2.00E+02	38.38	达标
29	雷迪森	1 小时	1.48E+01	19060724	6.60E+01	8.08E+01	2.00E+02	40.4	达标
30	江北监狱	1 小时	1.11E+01	19060724	6.60E+01	7.71E+01	2.00E+02	38.56	达标
31	网格	1 小时	9.59E+01	19032907	6.60E+01	1.62E+02	2.00E+02	80.93	达标

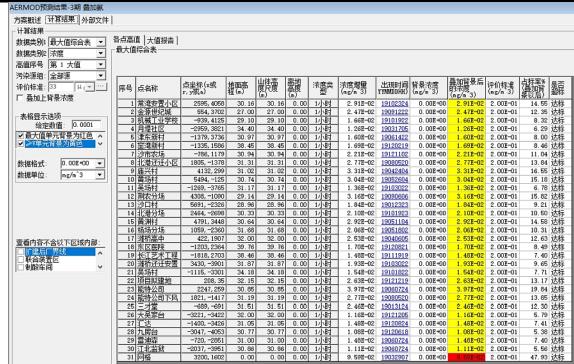


图 6.1-96 叠加污染源氨环境空气质量预测结果截图

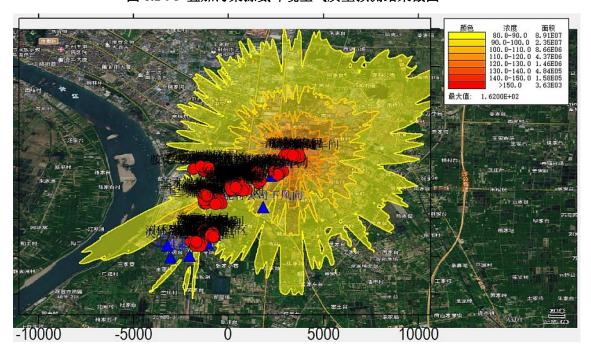


图 6.1-97 叠加污染源氨小时浓度贡献值分布图(单位: µg/m³)

# 表 6.1-43 叠加环境质量浓度预测结果表 (HCI)

		1						⊢+=	
序			沈帝操具	山和田市	<b>北</b> 里冰 亩	叠加背景	证价标准	占标 率%(叠	
号	点名称	浓度类型	浓度增量 (μg/m^3)	出现时间 (YYMMDDHH)	背景浓度 (μg/m^3)	后的浓度	评价标准 (μg/m^3)	加背景	是否超标
5			(μg/III '3)	(11MMDDHH)	(μg/III '3)	(µg/m^3)	(μg/III '3)	以后)	
		1小时	2.77E+00	19061507	1.19E+01	1.47E+01	5.00E+01	29.33	达标
1	常湾安置小区	日平均	2.77E+00 2.72E-01	190615	1.19E+01 1.19E+01	1.47E+01 1.22E+01	1.50E+01	81.15	达标
$\vdash$		1 小时	2.72E-01 2.92E+00	190713	1.19E+01 1.19E+01	1.22E+01 1.48E+01	5.00E+01	29.63	达标
2	金源世纪城	日平均	2.39E-01	190615	1.19E+01	1.48E+01 1.21E+01	1.50E+01	80.93	达标
		1 小时	2.32E+00	19071406	1.19E+01	1.42E+01	5.00E+01	28.44	达标
3	机械工业学校	日平均	2.84E-01	190324	1.19E+01	1.42E+01	1.50E+01	81.23	达标
		1 小时	2.89E+00	19061906	1.19E+01	1.48E+01	5.00E+01	29.58	达标
4	月堤社区	日平均	2.30E-01	190729	1.19E+01	1.21E+01	1.50E+01	80.87	达标
		1 小时	3.06E+00	19081307	1.19E+01	1.50E+01	5.00E+01	29.92	达标
5	津东新村	日平均	2.12E-01	190627	1.19E+01	1.21E+01	1.50E+01	80.75	达标
		1小时	4.13E+00	19081307	1.19E+01	1.60E+01	5.00E+01	32.05	达标
6	窑湾新村	日平均	2.97E-01	190615	1.19E+01	1.22E+01	1.50E+01	81.32	达标
		1小时	5.13E+00	19072106	1.19E+01	1.70E+01	5.00E+01	34.06	达标
7	沙市农场	日平均	3.58E-01	190615	1.19E+01	1.23E+01	1.50E+01	81.72	达标
	11 14 1-1-1-1	1小时	3.99E+00	19070706	1.19E+01	1.59E+01	5.00E+01	31.78	达标
8	北港还迁小区	日平均	2.10E-01	190707	1.19E+01	1.21E+01	1.50E+01	80.73	达标
	W. F. I	1小时	2.57E+00	19111218	1.19E+01	1.45E+01	5.00E+01	28.93	达标
9	庙兴村	日平均	2.58E-01	191112	1.19E+01	1.22E+01	1.50E+01	81.05	达标
10	+ 17 11	1小时	2.07E+00	19062906	1.19E+01	1.40E+01	5.00E+01	27.94	达标
10	黄场村	日平均	1.41E-01	190930	1.19E+01	1.20E+01	1.50E+01	80.27	达标
		1小时	3.33E+00	19062407	1.19E+01	1.52E+01	5.00E+01	30.47	达标
11	吴场村	日平均	5.91E-01	190617	1.19E+01	1.25E+01	1.50E+01	83.27	达标
	*1.4.7.17	1小时	2.21E+00	19092807	1.19E+01	1.41E+01	5.00E+01	28.21	达标
12	荆农分场	日平均	1.74E-01	191112	1.19E+01	1.21E+01	1.50E+01	80.49	达标
1.2	2.1. → 4.4.	1小时	2.25E+00	19070706	1.19E+01	1.41E+01	5.00E+01	28.3	达标
13	沙口村	日平均	1.20E-01	190930	1.19E+01	1.20E+01	1.50E+01	80.13	达标
1.4	JL )# /\ 17	1小时	3.19E+00	19093007	1.19E+01	1.51E+01	5.00E+01	30.18	达标
14	北港分场	日平均	2.86E-01	191208	1.19E+01	1.22E+01	1.50E+01	81.24	达标
1.5	<b>-</b> 禁州 针	1小时	2.04E+00	19062506	1.19E+01	1.39E+01	5.00E+01	27.89	达标
15	黄渊村	日平均	2.68E-01	190609	1.19E+01	1.22E+01	1.50E+01	81.12	达标
16	±z,+z,∠\+z,	1小时	4.47E+00	19092807	1.19E+01	1.64E+01	5.00E+01	32.75	达标
16	杨场分场	日平均	2.57E-01	190404	1.19E+01	1.22E+01	1.50E+01	81.05	达标
17	滩桥高中	1小时	2.54E+00	19061507	1.19E+01	1.44E+01	5.00E+01	28.87	达标
1 /	がは切り同十	日平均	3.46E-01	190615	1.19E+01	1.22E+01	1.50E+01	81.64	达标
18	东区医院	1小时	3.30E+00	19081307	1.19E+01	1.52E+01	5.00E+01	30.41	达标
10	小凸凸斑	日平均	2.82E-01	190627	1.19E+01	1.22E+01	1.50E+01	81.21	达标
19	长江艺术工程职	1小时	3.29E+00	19081307	1.19E+01	1.52E+01	5.00E+01	30.39	达标
17	业学院	日平均	2.20E-01	190627	1.19E+01	1.21E+01	1.50E+01	80.8	达标
20	滩桥还迁安置小	1小时	2.53E+00	19070706	1.19E+01	1.44E+01	5.00E+01	28.85	达标
	X	日平均	1.26E-01	191112	1.19E+01	1.20E+01	1.50E+01	80.17	达标
21	项目拟建地	1小时	5.15E+00	19062506	1.19E+01	1.71E+01	5.00E+01	34.11	达标
	- 万日190年紀	日平均	5.87E-01	190615	1.19E+01	1.25E+01	1.50E+01	83.25	达标
22	能特公司	1小时	4.09E+00	19122004	1.19E+01	1.60E+01	5.00E+01	31.98	达标
	1014 A .4	日平均	5.03E-01	190108	1.19E+01	1.24E+01	1.50E+01	82.69	达标
23	能特公司下风向	1小时	4.03E+00	19070706	1.19E+01	1.59E+01	5.00E+01	31.87	达标
		日平均	2.09E-01	190707	1.19E+01	1.21E+01	1.50E+01	80.72	达标
24	三才堂	1 小时	9.00E+00	19062906	1.19E+01	2.09E+01	5.00E+01	41.79	达标
		日平均	5.95E-01	190629	1.19E+01	1.25E+01	1.50E+01	83.3	达标
25	大吴家台	1小时	4.09E+00	19061306	1.19E+01	1.60E+01	5.00E+01	31.97	达标
	, .,, v., . H	日平均	2.46E-01	190704	1.19E+01	1.21E+01	1.50E+01	80.97	达标

26	에 기다.	1小时	6.21E+00	19060606	1.19E+01	1.81E+01	5.00E+01	36.21	达标
26	汇达	日平均	8.04E-01	190617	1.19E+01	1.27E+01	1.50E+01	84.69	达标
27	九房台	1小时	3.39E+00	19052607	1.19E+01	1.53E+01	5.00E+01	30.58	达标
21	儿历日	日平均	2.52E-01	190402	1.19E+01	1.22E+01	1.50E+01	81.01	达标
28	雷迪森	1 小时	3.14E+00	19092708	1.19E+01	1.50E+01	5.00E+01	30.08	达标
20	田巡林	日平均	3.71E-01	191112	1.19E+01	1.23E+01	1.50E+01	81.81	达标
29	江北监狱	1 小时	7.78E+00	19070406	1.19E+01	1.97E+01	5.00E+01	39.37	达标
29	7上76亩19八	日平均	7.15E-01	190704	1.19E+01	1.26E+01	1.50E+01	84.1	达标
30	网格	1小时	3.70E+01	19061506	1.19E+01	4.89E+01	5.00E+01	97.77	达标
30	四伯	日平均	1.96E+00	190615	1.19E+01	1.39E+01	1.50E+01	92.38	达标

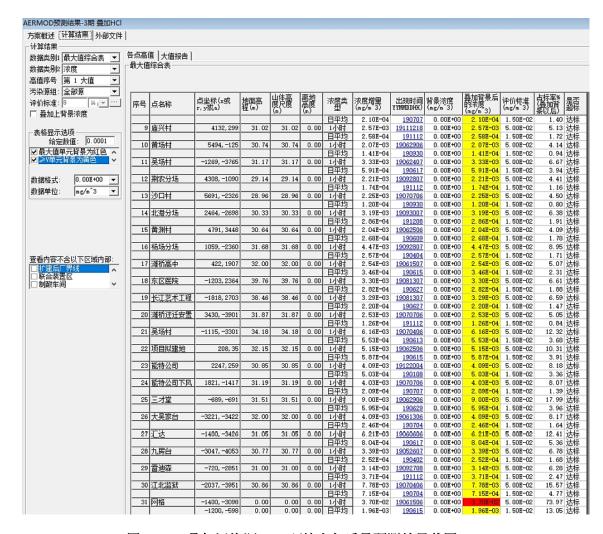


图 6.1-98 叠加污染源 HCI 环境空气质量预测结果截图

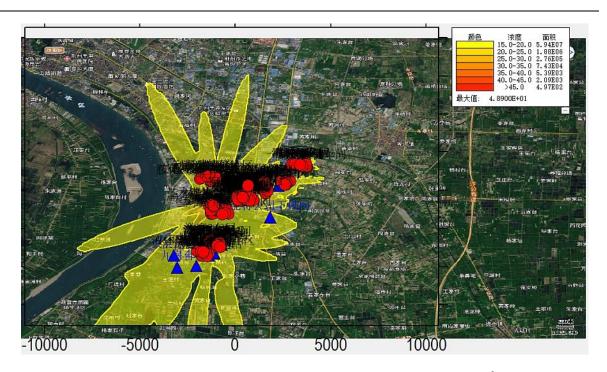


图 6.1-99 叠加污染源 HCI 小时浓度贡献值分布图(单位: μg/m³)

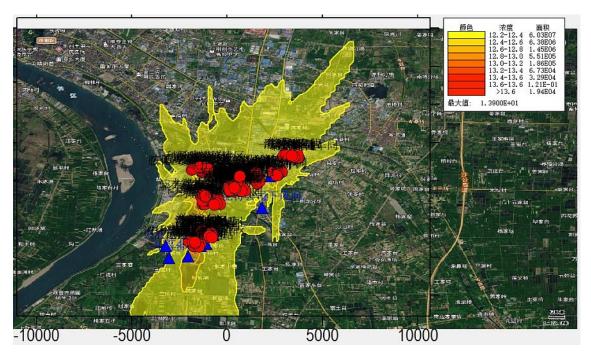


图 6.1-100 叠加污染源 HCl 日均浓度贡献值分布图(单位:μg/m³)

# 表 6.1-44 叠加环境质量浓度预测结果表 (硫酸雾)

序号     点名称     浓度类型     浓度增量 (µg/m^3)     出现时间 (YYMMDDHH)     背景浓度 (µg/m^3)     叠加背景后 的浓度 (µg/m^3)     评价标准 (µg/m^3)       1     常湾安置小区     1 小时     2.81E+01     19102324     4.87E+01     7.67E+01     3.00E+02       2     金源世纪城     1 小时     2.38E+01     19091222     4.87E+01     7.25E+01     3.00E+02       3     机械工业学校     1 小时     1.61E+01     19101922     4.87E+01     4.99E+01     1.00E+02       4     月堤社区     1 小时     1.18E+01     19031705     4.87E+01     4.93E+01     1.00E+02       5     津东新村     1 小时     1.54E+01     19061422     4.87E+01     6.41E+01     3.00E+02       6     窑湾新村     1 小时     1.63E+01     19120219     4.87E+01     6.50E+01     3.00E+02       6     窑湾新村     1 小时     1.63E+01     19120219     4.87E+01     4.94E+01     1.00E+02       6     窑湾新村     1 小时     1.63E+01     19120219     4.87E+01     6.50E+01     3.00E+02       日平均     9.61E-01     190327     4.87E+01     4.96E+01     1.00E+02	占标 率%(叠 加背景 以后) 25.58 49.97 24.16 49.88 21.58 49.34 20.17 49.23	是否超标
1	加背景 以后) 25.58 49.97 24.16 49.88 21.58 49.34 20.17	达标
1 小时   2.81E+01   19102324   4.87E+01   7.67E+01   3.00E+02     日平均   1.30E+00   190531   4.87E+01   5.00E+01   1.00E+02     金源世纪城   1小时   2.38E+01   19091222   4.87E+01   7.25E+01   3.00E+02     日平均   1.21E+00   190912   4.87E+01   4.99E+01   1.00E+02     3   机械工业学校   1小时   1.61E+01   19101922   4.87E+01   6.47E+01   3.00E+02     日平均   6.76E-01   191019   4.87E+01   4.93E+01   1.00E+02     4   月堤社区   1小时   1.18E+01   19031705   4.87E+01   6.05E+01   3.00E+02     日平均   5.60E-01   190317   4.87E+01   4.92E+01   1.00E+02     5   津东新村   1.54E+01   19061422   4.87E+01   6.41E+01   3.00E+02     日平均   7.11E-01   190614   4.87E+01   4.94E+01   1.00E+02     1小时   1.63E+01   19120219   4.87E+01   6.50E+01   3.00E+02     1 小时   1.63E+01   19120219   4.87E+01   6.50E+01   3.00E+02     1 小日   1.63E+01   19120219   4.87E+01   6.5	以后) 25.58 49.97 24.16 49.88 21.58 49.34 20.17	达标 达标 达标 达标
1     常湾安置小区     日平均     1.30E+00     190531     4.87E+01     5.00E+01     1.00E+02       2     金源世纪城     1 小时     2.38E+01     19091222     4.87E+01     7.25E+01     3.00E+02       3     机械工业学校     1 小时     1.61E+01     19101922     4.87E+01     4.99E+01     1.00E+02       4     月堤社区     1 小时     1.18E+01     191019     4.87E+01     4.93E+01     1.00E+02       5     津东新村     1 小时     1.54E+01     190317     4.87E+01     4.92E+01     1.00E+02       6     空湾新村     1 小时     1.54E+01     1906142     4.87E+01     6.41E+01     3.00E+02       6     空湾新村     1 小时     1.63E+01     19120219     4.87E+01     6.50E+01     3.00E+02	25.58 49.97 24.16 49.88 21.58 49.34 20.17	达标 达标 达标 达标
1     常湾安置小区     日平均     1.30E+00     190531     4.87E+01     5.00E+01     1.00E+02       2     金源世纪城     1 小时     2.38E+01     19091222     4.87E+01     7.25E+01     3.00E+02       3     机械工业学校     1 小时     1.61E+01     19101922     4.87E+01     4.99E+01     1.00E+02       4     月堤社区     1 小时     1.18E+01     191019     4.87E+01     4.93E+01     1.00E+02       5     津东新村     1 小时     1.54E+01     190317     4.87E+01     4.92E+01     1.00E+02       6     空湾新村     1 小时     1.54E+01     1906142     4.87E+01     6.41E+01     3.00E+02       6     空湾新村     1 小时     1.63E+01     19120219     4.87E+01     6.50E+01     3.00E+02	49.97 24.16 49.88 21.58 49.34 20.17	达标 达标 达标 达标
2     金源世纪城     1 小时     2.38E+01     19091222     4.87E+01     7.25E+01     3.00E+02       3     机械工业学校     1 小时     1.61E+01     19101922     4.87E+01     6.47E+01     3.00E+02       4     月堤社区     1 小时     1.18E+01     19031705     4.87E+01     4.93E+01     1.00E+02       5     津东新村     1 小时     1.54E+01     19061422     4.87E+01     6.41E+01     3.00E+02       6     空湾新村     1 小时     1.63E+01     19120219     4.87E+01     4.94E+01     1.00E+02	24.16 49.88 21.58 49.34 20.17	达标 达标 达标
2     金源世纪城     日平均     1.21E+00     190912     4.87E+01     4.99E+01     1.00E+02       3     机械工业学校     1 小时     1.61E+01     19101922     4.87E+01     6.47E+01     3.00E+02       4     月堤社区     1 小时     1.18E+01     19031705     4.87E+01     6.05E+01     3.00E+02       5     津东新村     1 小时     1.54E+01     19061422     4.87E+01     6.41E+01     3.00E+02       6     室湾新村     1 小时     1.63E+01     19120219     4.87E+01     6.50E+01     3.00E+02	49.88 21.58 49.34 20.17	达标 达标
3     机械工业学校     1.21E+00     190912     4.87E+01     4.99E+01     1.00E+02       4     月堤社区     日平均     6.76E-01     1910192     4.87E+01     6.47E+01     3.00E+02       4     月堤社区     1小时     1.18E+01     19031705     4.87E+01     4.93E+01     1.00E+02       5     津东新村     1小时     1.54E+01     19061422     4.87E+01     4.92E+01     1.00E+02       6     空湾新村     1小时     1.63E+01     19120219     4.87E+01     4.94E+01     1.00E+02	21.58 49.34 20.17	达标
3     机械工业学校     日平均     6.76E-01     191019     4.87E+01     4.93E+01     1.00E+02       4     月堤社区     1 小时     1.18E+01     19031705     4.87E+01     6.05E+01     3.00E+02       5     津东新村     1 小时     1.54E+01     19061422     4.87E+01     6.41E+01     3.00E+02       6     空湾新村     1 小时     1.63E+01     19120219     4.87E+01     6.50E+01     3.00E+02	49.34 20.17	
4     月堤社区     1 小时     1.18E+01     19031705     4.87E+01     4.93E+01     1.00E+02       5     津东新村     1 小时     1.54E+01     190317     4.87E+01     4.92E+01     1.00E+02       6     空湾新村     1 小时     1.54E+01     1906142     4.87E+01     6.41E+01     3.00E+02       1 小时     1.63E+01     19120219     4.87E+01     6.50E+01     3.00E+02	20.17	达标
4     月暖柱区     日平均     5.60E-01     190317     4.87E+01     4.92E+01     1.00E+02       5     津东新村     1小时     1.54E+01     19061422     4.87E+01     6.41E+01     3.00E+02       日平均     7.11E-01     190614     4.87E+01     4.94E+01     1.00E+02       6     空湾新村     1小时     1.63E+01     19120219     4.87E+01     6.50E+01     3.00E+02		
5     津东新村     1 小时     1.54E+01     190317     4.87E+01     4.92E+01     1.00E+02       5     津东新村     1 小时     1.54E+01     19061422     4.87E+01     6.41E+01     3.00E+02       日平均     7.11E-01     190614     4.87E+01     4.94E+01     1.00E+02       1 小时     1.63E+01     19120219     4.87E+01     6.50E+01     3.00E+02	49.23	达标
5     澤东新村     日平均     7.11E-01     190614     4.87E+01     4.94E+01     1.00E+02       6     室湾新村     1 小时     1.63E+01     19120219     4.87E+01     6.50E+01     3.00E+02		达标
6     室湾新村       7.11E-01     190614       4.87E+01     4.94E+01       1.00E+02       4.87E+01       6.50E+01       3.00E+02	21.36	达标
16	49.38	达标
0 任得郝州 日平均 9.61F_01 190327 4.87F_01 4.06F_01 1.00F_02	21.67	达标
	49.63	达标
7 小叶 2.13E+01 19121102 4.87E+01 7.00E+01 3.00E+02	23.32	达标
7         沙市农场         日平均         1.50E+00         191122         4.87E+01         5.02E+01         1.00E+02	50.17	达标
2.67E+01 19080520 4.87E+01 7.53E+01 3.00E+02	25.12	达标
8 北港还迁小区 日平均 1.69E+00 190805 4.87E+01 5.04E+01 1.00E+02	50.36	达标
1 小財 3 20日 1 19042404 4 87日 01 8 07日 01 3 00日 02	26.89	达标
9     庙兴村       日平均     1.71E+00       190228     4.87E+01       5.04E+01     1.00E+02	50.37	达标
1 小財 2 93年101 19052604 4 87年101 7 80年101 3 00年102	26	达标
10	50.12	达标
17月 108年1 1911624 487年1 594年1 300年02	19.81	达标
11     吴场村       日平均     7.68E-01       191206     4.87E+01       4.94E+01     1.00E+02	49.43	达标
1.00E 01 191200 4.07E 01 4.94E 01 1.00E 02 1.00	26.41	达标
12   荆农分场	49.96	达标
1.22E100 190900 4.07E101 3.00E101 1.00E102 1.00	22.15	达标
13   沙口村	49.41	达标
1.4	22.97	达标
14     北港分场       日平均     1.05E+00       191219     4.87E+01       4.97E+01     1.00E+02	49.72	达标
1.00E+02 1.00E+01 191219 4.67E+01 4.97E+01 1.00E+02 1.5 1.00E+02	25.57	达标
	50.38	
		达标
1   1.99E+01   19051802   4.87E+01   6.86E+01   3.00E+02   1.99E+02   1.99E+02   1.99E+03   1.99	22.85	达标
日平均 1.01E+00 190518 4.87E+01 4.97E+01 1.00E+02	49.68	达标
17	24.35	达标
日半以 1.62E+00 191208 4.8/E+01 5.03E+01 1.00E+02	50.29	达标
18	21.69	达标
日半以 1.06E+00 191208 4.8/E+01 4.9/E+01 1.00E+02	49.73	达标
19   长江艺术工程职业   1小时   1.42E+01   19111919   4.87E+01   6.29E+01   3.00E+02   1.20E+02	20.96	达标
学院         日平均         1.31E+00         191119         4.87E+01         5.00E+01         1.00E+02	49.97	达标
20 滩桥还迁安置小区 1小时 1.85E+01 19103022 4.87E+01 6.72E+01 3.00E+02	22.4	达标
日平均 2.48E+00 191031 4.87E+01 5.11E+01 1.00E+02	51.15	达标
21   项目拟建地	24.69	达标
日平以 1.64E+00 191212 4.8/E+01 5.03E+01 1.00E+02	50.31	达标
22   能特公司	28.95	达标
日平均 2.9/E+00 191123 4.8/E+01 5.16E+01 1.00E+02	51.64	达标
23     能特公司下风向       1 小时     2.67E+01     19080520     4.87E+01     7.54E+01     3.00E+02	25.13	达标
日平均 1.72E+00 190805 4.87E+01 5.04E+01 1.00E+02	50.39	达标
24     三才堂     1 小时     2.40E+01     19070701     4.87E+01     7.27E+01     3.00E+02	24.23	达标
24         二月至         日平均         1.22E+00         190306         4.87E+01         4.99E+01         1.00E+02	49.88	达标
25   大吴家台	20.07	达标
23         大关家日         日平均         8.25E-01         191212         4.87E+01         4.95E+01         1.00E+02	49.49	达标

		1 1.111	1.01E - 01	10060704	4.07E : 01	C 00E - 01	2.000.02	20.26	24.45
26	汇达	1小时	1.21E+01	19060724	4.87E+01	6.08E+01	3.00E+02	20.26	达标
20	1LX	日平均	1.06E+00	190219	4.87E+01	4.97E+01	1.00E+02	49.72	达标
27	九房台	1小时	9.73E+00	19120618	4.87E+01	5.84E+01	3.00E+02	19.46	达标
21	儿历日	日平均	9.68E-01	191206	4.87E+01	4.96E+01	1.00E+02	49.63	达标
28	雷迪森	1小时	1.40E+01	19060724	4.87E+01	6.26E+01	3.00E+02	20.88	达标
20	田巡林	日平均	1.21E+00	190628	4.87E+01	4.99E+01	1.00E+02	49.88	达标
29	江北监狱	1小时	1.02E+01	19060724	4.87E+01	5.88E+01	3.00E+02	19.61	达标
29	7上715亩19八	日平均	7.93E-01	190127	4.87E+01	4.95E+01	1.00E+02	49.46	达标
30	网格	1小时	9.23E+01	19032907	4.87E+01	1.41E+02	3.00E+02	46.97	达标
30	M指	日平均	1.82E+01	191105	4.87E+01	6.69E+01	1.00E+02	66.89	达标

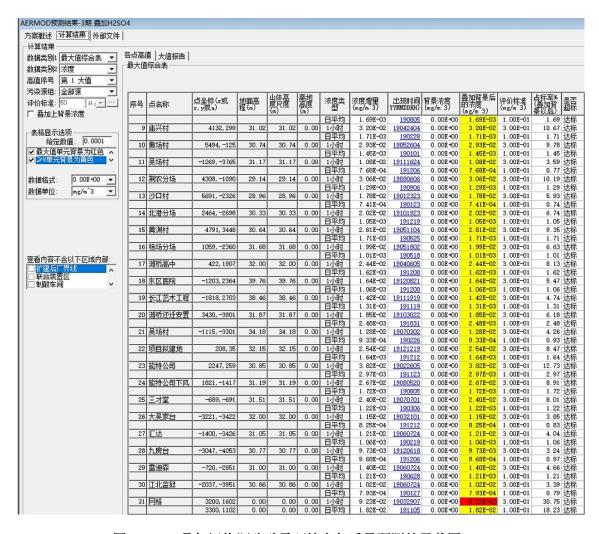


图 6.1-101 叠加污染源硫酸雾环境空气质量预测结果截图

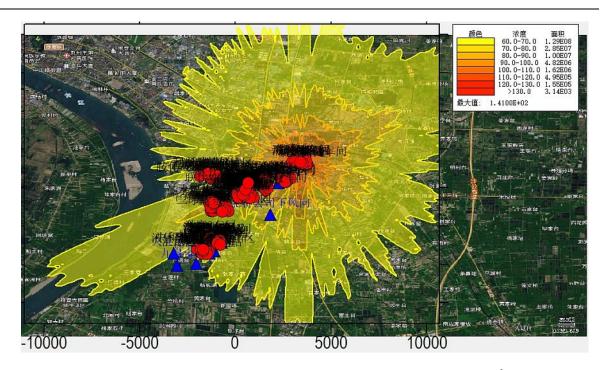


图 6.1-102 叠加污染源硫酸雾小时浓度贡献值分布图 (单位: µg/m³)

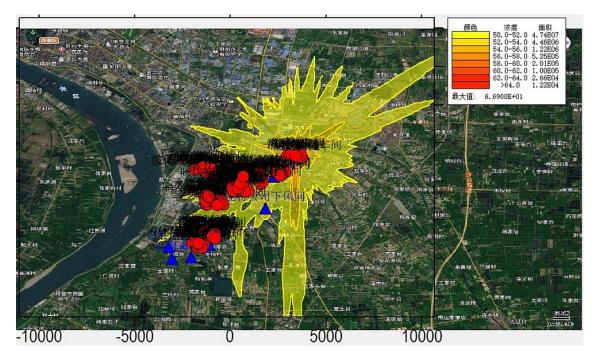


图 6.1-103 叠加污染源硫酸雾日均浓度贡献值分布图 (单位: µg/m³)

# 表 6.1-45 叠加环境质量浓度预测结果表 (氟化物)

						×. 1 →1≥ □		L. 1	
序	⊢ <i>与 1</i> Ŀ	外中华型	浓度增量	出现时间	背景浓度	叠加背景	评价标准	占标	日本和宀
号	点名称	浓度类型	$(\mu g/m^3)$	(YYMMDDHH)	$(\mu g/m^3)$	后的浓度	$(\mu g/m^3)$	率%(叠加	是否超标
Ľ						(μg/m <sup>3</sup> )		背景以后)	) 1 1 -
1	常湾安置小区	1小时	5.40E-01	19012304	6.07E+00	6.61E+00	2.00E+01	33.05	达标
Ĺ		日平均	4.48E-02	190601	6.07E+00	6.11E+00	7.00E+00	87.35	达标
2	金源世纪城	1小时	5.41E-01	19092901	6.07E+00	6.61E+00	2.00E+01	33.06	达标
	並1が巨2070	日平均	4.19E-02	190510	6.07E+00	6.11E+00	7.00E+00	87.31	达标
3	扣標工小學校	1小时	6.10E-01	19102324	6.07E+00	6.68E+00	2.00E+01	33.4	达标
3	机械工业学校	日平均	3.75E-02	190324	6.07E+00	6.11E+00	7.00E+00	87.25	达标
_	D7871 C2	1小时	4.10E-01	19120223	6.07E+00	6.48E+00	2.00E+01	32.4	达标
4	月堤社区	日平均	2.51E-02	190504	6.07E+00	6.10E+00	7.00E+00	87.07	达标
_	\d- 4- 4 1 1	1小时	5.18E-01	19062702	6.07E+00	6.59E+00	2.00E+01	32.94	达标
5	津东新村	日平均	3.34E-02	190408	6.07E+00	6.10E+00	7.00E+00	87.19	达标
		1小时	6.17E-01	19102905	6.07E+00	6.69E+00	2.00E+01	33.44	达标
6	窑湾新村	日平均	5.59E-02	191029	6.07E+00	6.13E+00	7.00E+00	87.51	达标
		1 小时	6.13E-01	19032907	6.07E+00	6.68E+00	2.00E+01	33.42	达标
7	沙市农场	日平均	6.79E-02	191122		6.14E+00	7.00E+00	87.68	达标
$\vdash$		1 小时	6.79E-02 6.33E-01	191122	6.07E+00 6.07E+00	6.70E+00	2.00E+00	33.51	と
8	北港还迁小区								
<u> </u>		日平均	4.11E-02	190720	6.07E+00	6.11E+00	7.00E+00	87.3	达标
9	庙兴村	1小时	5.95E-01	19062602	6.07E+00	6.67E+00	2.00E+01	33.33	达标
_		日平均	3.32E-02	191020	6.07E+00	6.10E+00	7.00E+00	87.19	达标
10	黄场村	1小时	4.68E-01	19120119	6.07E+00	6.54E+00	2.00E+01	32.69	达标
	X:2013	日平均	2.98E-02	190306	6.07E+00	6.10E+00	7.00E+00	87.14	达标
11	吴场村	1小时	7.47E-01	19051618	6.07E+00	6.82E+00	2.00E+01	34.08	达标
	X-93/11	日平均	6.56E-02	190914	6.07E+00	6.14E+00	7.00E+00	87.65	达标
12	荆农分场	1小时	5.96E-01	19071923	6.07E+00	6.67E+00	2.00E+01	33.33	达标
12	刑私刀物	日平均	3.18E-02	191201	6.07E+00	6.10E+00	7.00E+00	87.17	达标
12	沙口村	1小时	4.31E-01	19053105	6.07E+00	6.50E+00	2.00E+01	32.51	达标
13	沙口们	日平均	2.29E-02	190531	6.07E+00	6.09E+00	7.00E+00	87.04	达标
1.4	JI.0# /\ I7	1小时	6.54E-01	19011224	6.07E+00	6.72E+00	2.00E+01	33.62	达标
14	北港分场	日平均	2.97E-02	190312	6.07E+00	6.10E+00	7.00E+00	87.14	达标
	-+- v.u. t t	1小时	4.99E-01	19100322	6.07E+00	6.57E+00	2.00E+01	32.84	达标
15	黄渊村	日平均	4.34E-02	191202	6.07E+00	6.11E+00	7.00E+00	87.33	达标
		1 小时	6.98E-01	19090606	6.07E+00	6.77E+00	2.00E+01	33.84	达标
16	杨场分场	日平均	4.55E-02	190702	6.07E+00	6.12E+00	7.00E+00	87.36	达标
		1 小时	5.52E-01	19092901	6.07E+00	6.62E+00	2.00E+01	33.11	达标
17	滩桥高中	日平均	6.88E-02	190510	6.07E+00	6.14E+00	7.00E+00	87.7	达标
$\vdash$		1小时	5.13E-01	190310	6.07E+00	6.14E+00 6.58E+00	2.00E+00	32.91	达标
18	东区医院								
		日平均	4.53E-02	190516	6.07E+00	6.12E+00	7.00E+00	87.36	达标 - 法标
19	长江艺术工程职业学院	1小时	6.44E-01	19120223	6.07E+00	6.71E+00	2.00E+01	33.57	达标
_		日平均	4.01E-02	190407	6.07E+00	6.11E+00	7.00E+00	87.29	达标
20	滩桥还迁安置小区	1小时	5.52E-01	19011224	6.07E+00	6.62E+00	2.00E+01	33.11	达标
Ľ		日平均	2.59E-02	190312	6.07E+00	6.10E+00	7.00E+00	87.08	达标
21	项目拟建地	1小时	9.82E-01	19100107	6.07E+00	7.05E+00	2.00E+01	35.26	达标
-1	公日1次年紀	日平均	1.41E-01	190201	6.07E+00	6.21E+00	7.00E+00	88.73	达标
22	能特公司	1小时	5.90E-01	19061301	6.07E+00	6.66E+00	2.00E+01	33.3	达标
	比何公刊	日平均	4.98E-02	190813	6.07E+00	6.12E+00	7.00E+00	87.43	达标
22	<b>北柱八三丁豆</b> 点	1小时	5.99E-01	19103020	6.07E+00	6.67E+00	2.00E+01	33.34	达标
23	能特公司下风向	日平均	3.96E-02	190720	6.07E+00	6.11E+00	7.00E+00	87.28	达标
a :	— _1. M·	1小时	6.69E-01	19070406	6.07E+00	6.74E+00	2.00E+01	33.7	达标
24	三才堂	日平均	6.80E-02	191212	6.07E+00	6.14E+00	7.00E+00	87.69	达标
	LEGIZ	1小时	5.49E-01	19060724	6.07E+00	6.62E+00	2.00E+01	33.09	达标
25	大吴家台	日平均	4.61E-02	190819	6.07E+00	6.12E+00	7.00E+00	87.37	达标
26	汇达	1小时	7.73E-01	19060606	6.07E+00	6.84E+00	2.00E+01	34.21	达标
20	1L/C	T (1.H.1	7.73E-01	17000000	0.07E±00	0.04L±00	2.00E±01	J→.∠1	とう

		日平均	1.41E-01	190621	6.07E+00	6.21E+00	7.00E+00	88.73	达标
27	九房台	1小时	4.70E-01	19050224	6.07E+00	6.54E+00	2.00E+01	32.7	达标
21	儿房日	日平均	5.04E-02	190819	6.07E+00	6.12E+00	7.00E+00	87.43	达标
28	雷迪森	1小时	5.73E-01	19062803	6.07E+00	6.64E+00	2.00E+01	33.21	达标
20	田巡林	日平均	5.91E-02	191105	6.07E+00	6.13E+00	7.00E+00	87.56	达标
29	江北监狱	1小时	9.58E-01	19070406	6.07E+00	7.03E+00	2.00E+01	35.14	达标
29	4上46亩39(	日平均	6.53E-02	190704	6.07E+00	6.14E+00	7.00E+00	87.65	达标
30	网格	1小时	1.16E+01	19061506	6.07E+00	1.76E+01	2.00E+01	88.13	达标
30	^* <b>]</b>	日平均	5.12E-01	190615	6.07E+00	6.58E+00	7.00E+00	94.03	达标

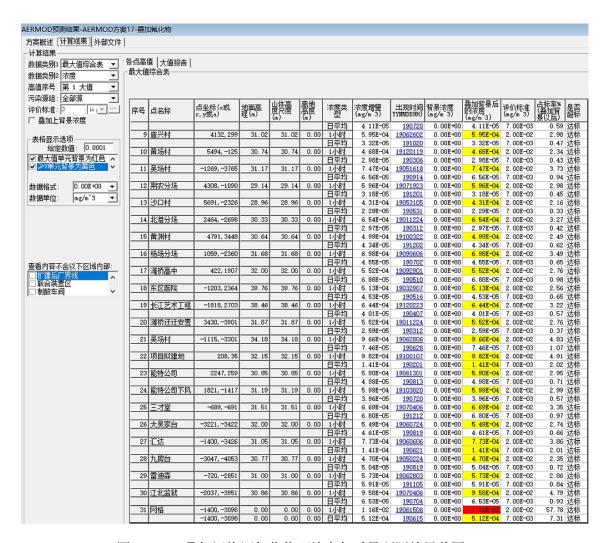


图 6.1-104 叠加污染源氟化物环境空气质量预测结果截图

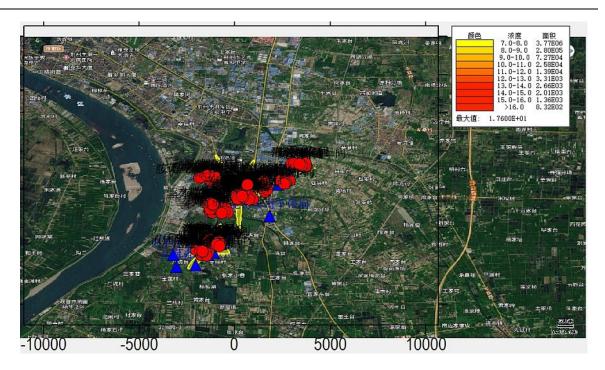


图 6.1-105 叠加污染源氟化物小时浓度贡献值分布图 (单位: μg/m³)

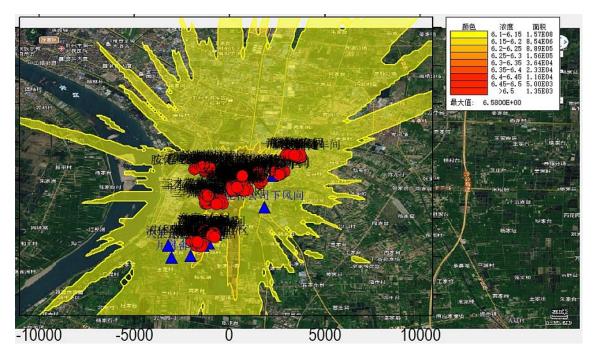


图 6.1-106 叠加污染源氟化物日均浓度贡献值分布图 (单位: μg/m³)

# 表 6.1-46 叠加环境质量浓度预测结果表 (硫化氢)

$\overline{}$		,						,	,
序号	点名称	浓度类 型	浓度增量 (μg/m^3)	出现时间 (YYMMDDHH)	背景浓度 (μg/m^3)	叠加背景后 的浓度 (μg/m^3)	评价标准 (μg/m^3)	占标 率%(叠 加背景 以后)	是否超标
1	常湾安置小区	1 小时	3.18E-01	19090107	4.00E+00	4.32E+00	1.00E+01	43.18	达标
2	金源世纪城	1 小时	3.62E-01	19110102	4.00E+00	4.36E+00	1.00E+01	43.62	达标
3	机械工业学校	1 小时	3.91E-01	19062721	4.00E+00	4.39E+00	1.00E+01	43.91	达标
4	月堤社区	1 小时	3.45E-01	19060806	4.00E+00	4.34E+00	1.00E+01	43.45	达标
5	津东新村	1 小时	3.06E-01	19101724	4.00E+00	4.31E+00	1.00E+01	43.06	达标
6	窑湾新村	1小时	4.42E-01	19071601	4.00E+00	4.44E+00	1.00E+01	44.42	达标
7	沙市农场	1 小时	7.53E-01	19100120	4.00E+00	4.75E+00	1.00E+01	47.53	达标
8	北港还迁小区	1 小时	4.54E-01	19030601	4.00E+00	4.45E+00	1.00E+01	44.54	达标
9	庙兴村	1 小时	4.57E-01	19061301	4.00E+00	4.46E+00	1.00E+01	44.57	达标
10	黄场村	1 小时	3.58E-01	19071422	4.00E+00	4.36E+00	1.00E+01	43.58	达标
11	吴场村	1 小时	6.04E-01	19103022	4.00E+00	4.60E+00	1.00E+01	46.04	达标
12	荆农分场	1 小时	4.13E-01	19022507	4.00E+00	4.41E+00	1.00E+01	44.13	达标
13	沙口村	1 小时	2.89E-01	19020423	4.00E+00	4.29E+00	1.00E+01	42.89	达标
14	北港分场	1小时	3.79E-01	19053105	4.00E+00	4.38E+00	1.00E+01	43.79	达标
15	黄渊村	1 小时	3.32E-01	19100322	4.00E+00	4.33E+00	1.00E+01	43.32	达标
16	杨场分场	1 小时	4.47E-01	19102701	4.00E+00	4.45E+00	1.00E+01	44.47	达标
17	滩桥高中	1 小时	4.77E-01	19063006	4.00E+00	4.48E+00	1.00E+01	44.77	达标
18	东区医院	1小时	4.64E-01	19092901	4.00E+00	4.46E+00	1.00E+01	44.64	达标
19	长江艺术工程职业学院	1 小时	3.66E-01	19090820	4.00E+00	4.37E+00	1.00E+01	43.66	达标
20	滩桥还迁安置小区	1 小时	2.31E-01	19010104	4.00E+00	4.23E+00	1.00E+01	42.31	达标
22	项目拟建地	1小时	1.11E+00	19062501	4.00E+00	5.11E+00	1.00E+01	51.15	达标
23	能特公司	1 小时	8.38E-01	19093005	4.00E+00	4.84E+00	1.00E+01	48.38	达标
24	能特公司下风向	1 小时	4.38E-01	19030601	4.00E+00	4.44E+00	1.00E+01	44.38	达标
25	三才堂	1小时	9.24E-01	19121008	4.00E+00	4.92E+00	1.00E+01	49.24	达标
26	大吴家台	1小时	4.25E-01	19050224	4.00E+00	4.42E+00	1.00E+01	44.25	达标
27	汇达	1小时	6.67E-01	19120824	4.00E+00	4.67E+00	1.00E+01	46.67	达标
28	九房台	1小时	4.47E-01	19080520	4.00E+00	4.45E+00	1.00E+01	44.47	达标
29	雷迪森	1小时	4.73E-01	19090606	4.00E+00	4.47E+00	1.00E+01	44.73	达标
30	江北监狱	1小时	4.72E-01	19062803	4.00E+00	4.47E+00	1.00E+01	44.72	达标
31	网格	1小时	4.27E+00	19070406	4.00E+00	8.27E+00	1.00E+01	82.71	达标

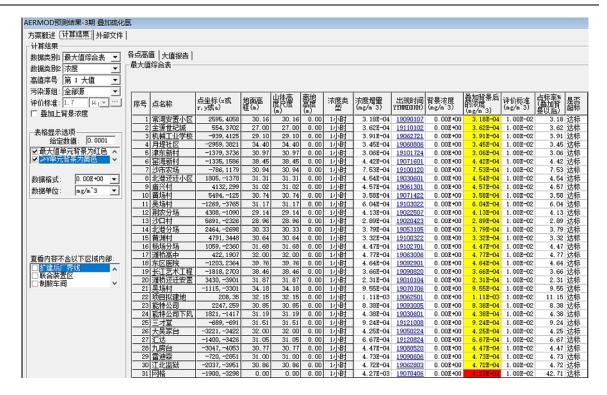


图 6.1-107 叠加污染源硫化氢环境空气质量预测结果截图

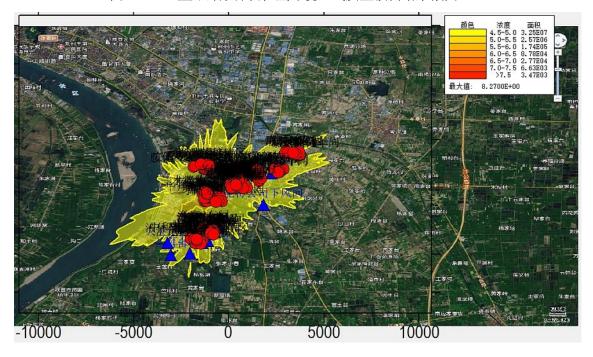


图 6.1-108 叠加污染源硫化氢小时浓度贡献值分布图(单位: μg/m³)

- 6.1.1.10 污染物排放量情况
- (1) 有组织排放量核算

废气污染物有组织排放量(三期)核算见下表。

## 表 6.1-47 废气污染物有组织排放量核算表

排放口编号	污染物	核算排放浓度/ (μg/m³)	核算排放速率/ (kg/h)	核算年排放量/ (t/a)		
		μg/m	(Rg/II)	(ua)		
	粉尘	380	0.027	0.199		
DA004	SO <sub>2</sub>	88000	6.404	46.113		
(联合装置区硫酸 —— 尾气排气筒)	NOx	27.9	2.036	14.66		
7 2 33 17 17 1	H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub>	4300	0.315	2.272		
I		粉	· 尘	0.199		
> U > 1		S	$O_2$	46.113		
主要排放	口合计	N	Ox	14.66		
		H <sub>2</sub> ,	SO <sub>4</sub>	1.56		
一般排放口		- 1		1		
DA009 (	VOCs	32000	0.645	4.649		
(新建露天装置区 有机废气排气筒)	丙酮	3600	0.072	0.520		
	NH3	4	0.0001	0.0001		
	HCl	19	0.001	0.001		
	氟化物	44	0.001	0.001		
DA007	NOx	956	0.026	0.031		
(实验室排气筒)	甲苯	7	0.0002	0.0003		
	硫酸雾	106	0.003	0.003		
	VOCs	725	0.020	0.023		
	丙酮	36	0.001	0.001		
DA008	VOCs	664	0.019	0.150		
(污水处理站排气	$NH_3$	2457	0.069	0.519		
筒)	$H_2S$	35	0.001	0.008		
	VOCs	1.8	0.030	0.201		
	甲苯	0.2	0.003	0.0001		
	丙酮	0.1	0.001	0.0002		
	粉尘	0.1	0.002	0.014		
DA010	HCl	0.01	0.0002	0.0001		
(制桶车间排气	NOx	0.3	0.004	0.003		
筒)	HF	0.004	0.0001	0.0001		
	磷酸	0.01	0.0001	0.0001		
	$NH_3$	0.01	0.0001	0.0001		
	NaOH	0.004	0.0001	0.00003		
	КОН	0.01	0.00004			
		有组织排放总计				
有组织排	 放 总 计	V	VOCs			
		甲	0.0004			

丙酮	0.5212
粉尘	0.213
HCl	0.0011
NOx	0.003
磷酸	0.0001
NH <sub>3</sub>	0.5192
NaOH	0.00003
КОН	0.00004
氟化物	0.0011
$H_2S$	0.008
SO <sub>2</sub>	0.0001
H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub>	2.275

# (2) 无组织排放量核算

废气污染物无组织排放量核算见下表。

### 表 6.1-48 废气污染物无组织排放量核算表

	排放				国家或地方污染物排放标	· 准	
序号	口编号	产污环 节	污染 物	主要污染防治措施	标准名称	浓度限值/ (µg/m³)	年排放量 /(t/a)
			粉尘			900	0.11
1	,	硫酸装	SO <sub>2</sub>	皮带机全封闭, 加强管	《硫酸工业污染物排放标准》	500	0.405
1	/	置区	硫酸 雾	理	(GB26132-2010)及其修改单中表 6	300	1.069
2	/	50%精 制硫酸 厂房	硫酸 雾	定期检修,更换老化部件,发现破损部位及时修复,防止跑冒滴漏现象发生	《硫酸工业污染物排放标准》 (GB26132-2010)及其修改单中表 6	300	0.664081
			丙酮	   定期检修,更换老化部		800	2.161
3	/	新建露 天装置 区	VOCs	件,发现破损部位及时 修复,防止跑冒滴漏现 象发生		20000(厂 界) 6000(监控 点)	1.472
4	/	新建甲类车间	VOCs	定期检修,更换老化部件,发现破损部位及时修复,防止跑冒滴漏现 象发生	VOCs 执行《挥发性有机物无组织	20000(厂 界) 6000(监控 点)	0.0145
			丙酮	**/\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\\	800	0.001	
5	/	新建有 VOCs 机罐区		加强管理	排放控制标准》(GB37822-2019) 表 A.1 特别排放限值; 丙酮参照执行江苏省地标《化学工 业挥发性有机物排放标准》	20000(厂 界) 6000(监控 点)	0.00974
			丙酮		(DB32/3151-2016) 表 2 限值;	800	0.0029
6	/	污水处 理站	VOCs	池体加盖	污水处理站恶臭《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)中表1限值	20000 (厂 界) 6000 (监控 点)	0.115
			NH <sub>3</sub>			300	0.063
			$H_2S$			60	0.0043
7	/	危废库	VOCs	加强管理		20000(厂 界) 6000(监控 点)	0.032
			NH <sub>3</sub>			300	0.00016
					粉尘	0.11	
					SO <sub>2</sub> 大麻会 写	0.40	
<b>示</b> 。	组织制	放总计			た酸雾 NH-	1.73	
<i>/</i> L:	坦尔州	水心川			NH <sub>3</sub> 0.063 VOCs 1.643		
					丙酮	2.16	
	_				H <sub>2</sub> S	0.004	

## (3) 大气污染物年排放量核算

大气污染物年排放量核算见下表。

表 6.1-49 大气污染物年排放量核算表

序号	污染物	年排放量(t/a)
1	VOCs	5.024
2	甲苯	0.0004
3	丙酮	0.5212
4	粉尘	0.213
5	HCl	0.0011

6	NOx	0.003
7	磷酸	0.0001
8	NH <sub>3</sub>	0.5192
9	NaOH	0.00003
10	КОН	0.00004
11	氟化物	0.0011
12	$H_2S$	0.008
13	$SO_2$	0.0001
14	$H_2SO_4$	2.275

### (4) 非正常排放量核算

6.1-50 污染源非正常排放量核算表

序号	污染 源	非正常 排放原 因	污染物	非正常排放浓度 (mg/m³)	非正常排放速 率(kg/h)	单次持 续时间	年发生频 次(次)	应对措施								
			粉尘	37.9	2.763	<1h	1									
1	D 4 00 4		SO <sub>2</sub>	293.3	21.349	<1h	1									
1	DA004		NOx	28.0	2.036	<1h	1									
			硫酸雾	43.4	3.156	<1h	1									
2.	DA009		VOCs	322.9	6.458	<1h	1									
2	DA009		丙酮	72.3	1.445	<1h	1									
			VOCs	18.4	0.295	<1h	1									
			甲苯	2.1	0.034	<1h	1									
			丙酮	1.4	0.022	<1h	1									
			粉尘	2.4	0.038	<1h	1									
			HCl	0.6	0.009	<1h	1									
3	DA010				NOx	0.4	0.006	<1h	1	定期进行设备维						
					屋与床	屋与床	屋与床	昆与床	屋与床	屋与床	尾气丛	尾气处	尾与丛	HF	0.2	0.004
		理装置	磷酸	0.2	0.003	<1h	1	处理装置出现故								
		故障	NH <sub>3</sub>	0.3	0.004	<1h	1	障不能短时间恢								
		以中	NaOH	0.2	0.004	<1h	1	复时立即停止生								
			KOH	0.3	0.005	<1h	1	产								
			NH3	0.03	0.001	<1h	1									
			HCl	0.1	0.005	<1h	1									
			氟化物	0.1	0.004	<1h	1									
4	D 4 007		NOx	1.4	0.052	<1h	1									
4	DA007		甲苯	0.01	0.0002	<1h	1									
			硫酸雾	0.8	0.029	<1h	1									
			VOCs	2.7	0.100	<1h	1									
			丙酮	0.4	0.015	<1h	1									
			VOCs	6.7	0.187	<1h	1									
5	DA008		NH <sub>3</sub>	182.9	5.121	<1h	1									
			$H_2S$	0.2	0.005	<1h	1									

### 6.1.1.11 环境防护距离计算

### 6.1.1.11.1 大气环境防护距离

根据导则 HJ2.2-2018 的要求,采用导则推荐模式中的大气环境防护距离模式计算该项目所有废气污染源的大气环境防护距离。计算出的距离是以污染源中心点为起点的控制距离。对于超出厂界以外的范围,确定为项目大气环境防护区域。此范围为超过环境质量短期浓度标准值的网格区域。

根据计算结果,本项目从厂界起没有超过环境质量短期浓度标准值的网格区域,因

此不需要设立大气环境防护距离。

### 6.1.1.11.2 卫生防护距离

出于对项目环保从严要求的考虑,本评价按照《大气有害物质无组织排放卫生防护距离推导技术导则》(GB/T 39499-2020)卫生防护距离计算方法进行计算。

卫生防护距离计算公式如下:

$$\frac{Q_c}{Cm} = \frac{1}{A} (BL^C + 0.25r^2)^{0.50} L^D$$

式中:  $C_m$ —大气有害物质环境空气质量的标准限值, mg/m 3

L——大气有害物质卫生防护距离初值, m;

r——大气有害物质无组织排放源所在生产单元的等效半径,m;

 $A \times B \times C \times D$ ——卫生防护距离初值计算系数;

 $Q_c$ ——大气有害物质的无组织排放量,kg/h。

根据污染物源强及当地的年均风速,由卫生防护距离计算模式计算得出该项目的卫生防护距离。

### 结果分析 \ 数据统计 \ 图形结果 \ 输出文件 \ 大气环境防护距离 \ 卫生防护距离

#### 工业企业大气污染源构成

- |类: 与无组织排放源共存的排放同种有害气体的排气筒的排放量, 大于标准规定的允许排放量的三分之一者
- ||类:与无组织排放源共存的排放同种有害气体的排气筒的排放量,小于标准规定的允许排放量的三分之一,或无排气筒,但按急性反应确定者
- 川类: 无排放同种有害物质的排气筒与无组织排放源共存,且无组织排放的有害物质的容许浓度是按慢性反应指标确定者

#### 卫生防护距离计算结果描述

序号	污染源	污染源类型	污染物	参数A	参数B	参数C	参数D	卫生防护距离计算值(m)	卫生防护距离(m)
1	联合装置区	面源	PM10	470	0.021	1.85	0.84	1.997	50
2	制酸车间	面源	S02	470	0.021	1.85	0.84	4.624	50
3	制酸车间	面源	H2S04	470	0.021	1.85	0.84	12.515	50
4	甲类车间	面源	N02	470	0.021	1.85	0.84	0.553	50
5	甲类车间	面源	TVOC	470	0.021	1.85	0.84	1.061	50
6	甲类车间	面源	甲苯	470	0.021	1.85	0.84	5.155	50
7	甲类车间	面源	丙酮	470	0.021	1.85	0.84	1.297	50
8	甲类车间	面源	NH3	470	0.021	1.85	0.84	2.178	50
9	甲类车间	面源	HCI	470	0.021	1.85	0.84	10.683	50
10	甲类车间	面源	氟化物	470	0.021	1.85	0.84	9.917	50
11	乙类车间	面源	N02	470	0.021	1.85	0.84	0.274	50
12	乙类车间	面源	TVOC	470	0.021	1.85	0.84	0.001	50
13	乙类车间	面源	NH3	470	0.021	1.85	0.84	0.089	50
14	乙类车间	面源	HCI	470	0.021	1.85	0.84	1.776	50
15	乙类车间	面源	氟化物	470	0.021	1.85	0.84	2.878	50
16	甲类罐组	面源	N02	470	0.021	1.85	0.84	0.008	50
17	甲类罐组	面源	TVOC	470	0.021	1.85	0.84	0.296	50
18	甲类罐组	面源	甲苯	470	0.021	1.85	0.84	0.006	50
19	甲类罐组	面源	丙酮	470	0.021	1.85	0.84	0.061	50
20	乙类罐组一	面源	N02	470	0.021	1.85	0.84	0.014	50
21	乙类罐组一	面源	H2S04	470	0.021	1.85	0.84	1.340	50
22	乙类罐组二	面源	NH3	470	0.021	1.85	0.84	0.514	50
23	乙类罐组二	面源	氟化物	470	0.021	1.85	0.84	13.409	50
24	戊类罐组	面源	HCI	470	0.021	1.85	0.84	14.785	50
25	甲类仓库	面源	TVOC	470	0.021	1.85	0.84	0.087	50
26	丙类仓库	面源	TVOC	470	0.021	1.85	0.84	0.040	50
27	丙类仓库	面源	NH3	470	0.021	1.85	0.84	0.006	50
28	污水处理站	面源	TVOC	470	0.021	1.85	0.84	1.658	50
29	污水处理站	面源	NH3	470	0.021	1.85	0.84	6.487	50
30	污水处理站	面源	H2S	470	0.021	1.85	0.84	9.579	50
31	危废库	面源	TVOC	470	0.021	1.85	0.84	0.088	50
32	危废库	面源	NH3	470	0.021	1.85	0.84	0.003	50

图 6.1-109 卫生防护距离计算截图 (二期工程评价结果回顾)

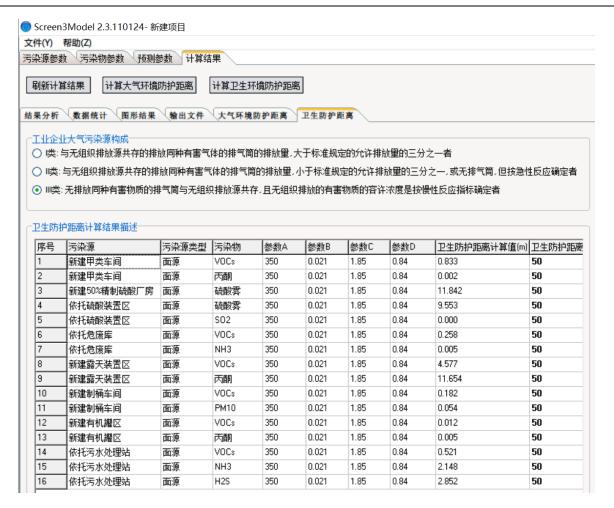


图 6.1-110 卫生防护距离计算截图(本项目)

本项目各污染源的各污染物卫生防护距离计算值均为 50m,根据《大气有害物质无组织排放 卫生防护距离推导技术导则》(GB/T 39499-2020):"当企业某生产单元的无组织排放存在多种特征大气有害物质时,如果分别推导出的卫生防护距离初值在同一级别时,则该企业的卫生防护距离终值应提高一级;卫生防护距离初值不在同一级别的,以卫生防护距离终值较大者为准。"本项目分别以新建甲类车间、新建露天装置区、新建有机罐区、新建制桶车间、依托危废库、依托硫酸装置区、依托污水处理站边界外推100m 为卫生防护距离终值。考虑到联仕公司的无组织废气污染源较多,参照联仕公司二期工程环评要求,本次评价提出以联仕公司厂界为边界外推设置 100m 的卫生防护距离。本项目卫生防护距离范围无居民、学校、医院等环境敏感点,本次评价提出今后在联仕公司卫生防护距离覆盖范围内不应新建居住区、学校、医院等大气环境敏感建筑物。

### 6.1.1.12 大气环境影响自查表

本项目大气环境影响自查见下表:

# 表 6.1-51 大气环境影响评价自查表

L						自	査项目				
评价等	评价等级		一级	<b>V</b>				级		=	.级□
级与范 围	评价范围		边长=50	)km□		边长5-50km□				边长=5km☑	
评价因	SO <sub>2</sub> +NOx排放 量	≥2	000t/a□			500-2000t/a□			<500t/a☑		
子	评价因子	其	基本污染物(SO <sub>2</sub> 、NOx、 其他污染物(H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub> 、氟化 <sup>4</sup> HCl、TVOC、甲苯、丙酮			J、NH <sub>3</sub>			括二次 包括二次		
评价标 准	评价标准	国	家标准√		地方	示准		附录D	V	j	其他标准
	环境功能区		一类[	Χ̈́□			二类	XV	_	·类区	和二类区口
	评价基准年					(2	2019)	年			
现状评 价	环境空气质量 现状调查数据 来源	K	上期例行监	测数据□		主管部	部门发	布的数据□	Ę	见状补	充监测☑
	现状评价			达标区□	•				不达标	ĪZ <b>Z</b>	
污染源调查	调查内容	本項	本项目正常排 放源☑ 本项目非正常 拟替代的污染源□ 排放源☑ 现有污染源☑		其他在建、拟建 项目污染源☑ 区域污染源区		或污染源☑				
	预测模型	AER OD			L20	L20 EDMS/A EDT□		CALPUF F□	网格。		其他□
	预测范围	边长≥50km□				边长5-5	0km□			边长=	5km☑
	预测因子	Н	测因子( <mark>?</mark> 2 <b>SO</b> 4、氟化 FVOC、甲	HCl、 包括一位 不句括一					1		
	正常排放短期 浓度贡献值	C <sub>本项目</sub> 最大占标率≤1(			)%☑	)%☑ C <sub>本项目</sub> 最大占			占标率	>100	%□
大气环 境影响	正常排放年均	一 类 区	と C <sub>本項目</sub> 最大占标率≤10%□				C <sub>本項目</sub> 最大占标率>10%□				
预测与 评价	浓度贡献值	二 类 C <sub>本项目</sub> 最大占标率≤3 区			≤30%	30%回 C <sub>本项目</sub> 最大占		に占标率	5标率>30%□		
	非正常排放1h 浓度贡献值	非	正常持续印	付长 () h		C <sub>非正常</sub> 占标率≤100%□					占标率> 0%☑
	保证率日平均 浓度和年平均 浓度叠加值		C₫	叠加达标☑				C叠	加不达	标□	
	区域环境质量 的整体变化情 况		k≤-20%□					K	>-20%	-20%□	
环境监	污染源监测	NOx	盘测因子: ҳ、PM <sub>10</sub> 、 ∠物、NH <sub>3</sub> OC、甲苯 H <sub>2</sub> S	H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub> 、氟 、HCl、 ₹、丙酮、		有组织废气监测☑ 无组织废气监测☑			无	监测□	
测计划	环境质量监测	NOx 化物	则因子: 、PM <sub>10</sub> 、 勿、NH <sub>3</sub> DC、甲苯	(SO <sub>2</sub> 、 H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub> 、氟 、HCl、 、丙酮、		监测点位数(3)			无	监测□	

I	作内容	自査项目									
	环境影响		可以接受☑不可以接受□								
评价结 论	大气环境防护 距离		距()厂界最远()m								
70	污染源年排放 量	SO <sub>2</sub> : (0.0001) t/a	NOx: (0.003) t/a	颗粒物: (0.213) t/a	VOCs: (5.024) t/a						
注: "□"为	勾选项,填"√";"	'()"为内容填写고	页								

#### 6.1.2 地表水环境影响评价

根据《环境影响评价技术导则 地表水环境》(HJ2.3-2018)中的分级原则与依据,本项目地表水环境评价工作等级为三级 B。根据导则要求,三级 B 可不进行水环境影响预测。8.1.2 规定:水污染影响型三级 B 主要评价内容包括: a)水污染控制和水环境影响减缓措施有效性评价,b)依托污水处理设施的环境可行性评价。

### 6.1.2.1 水污染控制和水环境影响减缓措施有效性评价

经工程分析可知,本项目废水主要有工艺废水、洗桶废水、废气治理装置废水、生活污水、初期雨水及超纯水站浓水及反洗水、循环冷却系统排污水等。

本项目废水分质分类收集与处理,高浓氟、磷废水经混凝沉淀预处理,高浓有机废水经芬顿预处理,高浓氨氮废水经吹脱预处理,生活污水经化粪池处理,食堂废水经隔油池处理,上述废水与综合废水一同进入综合污水处理站处理,与循环冷却排污水、超纯水站浓水及反洗排水等一起排入园区污水管网,厂区出水达到《硫酸工业污染物排放标准》(GB26132-2010)及其修改单中表2间接排放限值、《无机化学工业污染物排放标准》(GB 31573-2015)及其修改单表1间接排放限值、《合成树脂工业污染物排放标准》(GB 31572—2015)表1间接排放限值与荆州申联环境科技有限公司污水处理厂进水水质限值中的较严值要求,经荆州申联环境科技有限公司污水处理厂处理达标,最终排放至长江。

- 6.1.2.2 项目废水进荆州申联环境科技有限公司污水处理厂可行性分析
- 6.1.2.2.1 荆州申联环境科技有限公司概况

荆州申联环境科技有限公司污水处理厂(前身为荆州中环水业有限公司)位于湖北省荆州开发区内纺印三路 16 号。

2008年6月,荆州中环水业有限公司进行了印染废水集中治理和循环利用项目(一期项目),主要处理印染工业园区内印染废水,建设规模为3万吨/d。

2012年7月,荆州中环水业有限公司进行了印染工业园八万吨/日污水集中处理项目

### (二期项目), 主要新增5万吨/工业废水处理规模。

2018年2月,荆州中环水业有限公司进行了荆州开发区3万吨生活污水处理设施改造工程建设项目,将污水处理厂一期工程升级改造成单一处理3万吨/d生活污水的处理系统。

2019 年 11 月,宿迁银控自来水有限公司与荆州中环水业有限公司签订了《荆州中环水业有限公司整体资产重组协议》。重组后,宿迁银控自来水有限公司在荆州经济开发区成立两个独立子公司即荆州申联水务有限公司、荆州申联环境科技有限公司分别经营生活污水处理业务及工业污水处理业务,污水处理厂一期工程(生活污水)建设单位已荆州市中环水业有限公司变更为荆州申联水务有限公司,污水处理厂二期工程(工业污水)建设单位由荆州市中环水业有限公司变更为荆州申联环境科技有限公司。

荆州申联环境科技有限公司污水处理能力前期报建规模为5.0万m³/d, 其处理设施实际处理能力仅为3.0万m³/d, 公司为了给经济开发区提供更加完善的污水处理保障设施,更好的支撑经济开发区的长期发展,于2020年6月开展了荆州经济开发区工业污水处理厂二期提标升级改造工程,主要建设内容为:新建1条处理规模为2.2万m³/d的工业污水处理线,将工业污水处理能力3.0万m³/d提标升级并扩容至5.2万m³/d, 同时对现有3万m³/d污水处理系统部分建、构筑物、道路及设施设备进行升级改造,增设厂区除臭系统、安防监控等附属设施。

#### (1) 排水去向

根据《荆江绿色循环产业园控制性详细规划》,目前绿色循环产业园入驻企业废水 经处理达标后排入荆州申联环境科技有限公司污水处理厂内进行进一步处理,最终通过 荆州开发区排江工程排污口排入长江(荆州城区段)。

#### (2) 水质设计

根据《荆州经济开发区工业污水处理厂二期提标升级改造工程环境影响报告书》,荆州申联环境科技有限公司污水处理厂设计进水水质主要指标参数见下表。

项目	浓度	项目	浓度
COD	≤2500mg/L	$BOD_5$	≤750mg/L
SS	≤900mg/L	pH 值	11-13
水温	€40°C	色度	≤1200
苯胺类	≤5.0mg/L	六价铬	≤0.5mg/L
溶解性盐	≤3500mg/L	可吸附有机卤素	≤8.0mg/L
TN	≤85mg/L	NH <sub>3</sub> -N	≤60mg/L

表 6.1-52 污水处理厂纺织印染废水设计进水水质

### 表 6.1-53 污水处理厂综合工业污水设计进水水质

项目	浓度	项目	浓度
COD	≤500mg/L	$BOD_5$	≤150mg/L
SS	≤400mg/L	pH 值	6-9
总磷	≤8mg/L	色度	€80
水温	≤40°C	溶解性盐	≤5000mg/L
TN	≤50mg/L	NH <sub>3</sub> -N	≤35mg/L
苯胺类	≤5.0mg/L	可吸附有机卤素	≤8.0mg/L

对于开发区新建非印染企业, 常规因子执行下述标准。

### 表 6.1-54 污水处理厂非印染企业常规因子执行标准

项目	浓度	项目	浓度
COD	≤500mg/L	$BOD_5$	≤150mg/L
SS	≤400mg/L	pH 值	6-9
总磷	≤8mg/L	色度	€80
TN	≤45mg/L	NH <sub>3</sub> -N	≤35mg/L

注:上表中没有列出的其他污染物按如下执行:第一类污染物执行《污水综合排放标准》(GB8978-1996)表 1 浓度标准;第二类污染物执行《污水综合排放标准》(GB8978-1996)表 4 中三级排放标准,其中 TDS≤5000mg/l。

### (3) 处理工艺

荆州申联环境科技有限公司污水处理厂提标升级改造后污水处理工艺流程见下图。

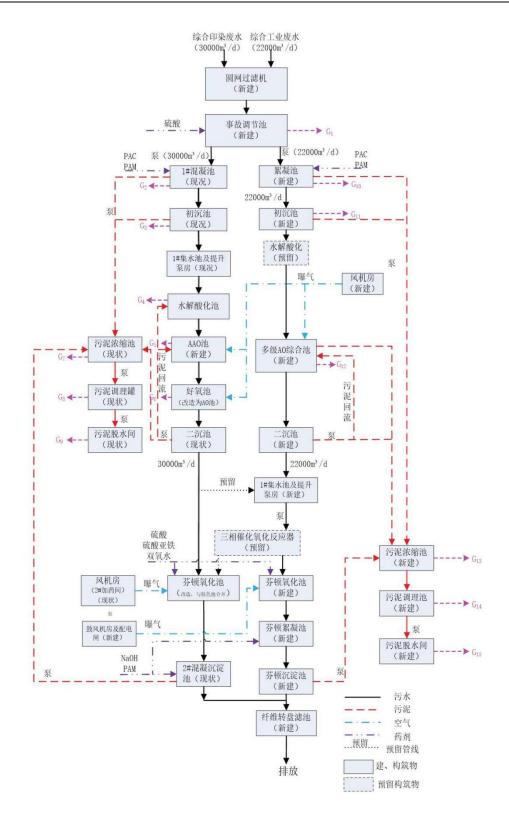


图 6.1-111 荆州申联环境科技有限公司污水处理厂设计工艺流程示意图

### (4) 尾水排放标准

荆州申联环境科技有限公司污水处理厂提标升级改造后尾水执行《城镇污水处理厂污染物排放标准》(GB18918-2002) 中一级 A 标准。主要出水污染物控制指标如下表所

示。

表 6.1-55 污水处理厂主要出水污染物控制指标

项目	浓度	项目	浓度
COD	≤50mg/L	$BOD_5$	≤10mg/L
SS	≤10mg/L	NH <sub>3</sub> -N	≤5mg/L

### 6.1.2.2.2 项目废水进荆州申联环境科技有限公司污水处理厂可行性分析

### (1) 水质符合性分析

本项目废水经处理后,废水污染物浓度可达到《硫酸工业污染物排放标准》(GB26132-2010)及其修改单中表 2 间接排放、《无机化学工业污染物排放标准》(GB31573-2015)及其修改单中表 1 间接排放与荆州申联环境科技有限公司污水处理厂进水水质指标较严值要求。

表 6.1-56 本项目出水污染物浓度与标准限值对比一览表

指标	pН	SS	COD	氨氮
标准限值	6~9	100	100	20
本项目厂区出水	6~9	62.74	74.09	11.71

本项目废水经污水处理站处理后,废水水质符合荆州申联环境科技有限公司污水处理厂的接管标准,不会对荆州申联环境科技有限公司污水处理厂进水水质造成冲击。因此,荆州申联环境科技有限公司污水处理厂污水处理工艺及规模能够满足本工程污水处理的要求。

#### (2) 管网衔接性分析

目前,公司所在区域已敷设有污水管网,该区域废水可顺利排入污水管网进入荆州 申联环境科技有限公司污水处理厂深度处理,本项目废水可顺利进入园区污水管网。

#### (3) 废水对处理厂冲击性分析

荆州申联环境科技有限公司污水处理厂提标升级改造后处理能力为 5.2 万 m³/d。根据实地调查,荆州申联环境科技有限公司污水处理厂,日平均污水处理量为 2.0 万 m³/d,高峰进水量为 2.2~2.8 万 m³/d。按最高峰进水量情况考虑,还剩余 2.4 万 m³/d 工业污水处理能力。本工程排水量约 602.61m³/d,剩余 2.4 万 m³/d 工业污水处理能力,完全可以接纳本工程废水。

终上所述,本工程废水进荆州申联环境科技有限公司污水处理厂处理是可行的。

#### 6.1.2.2.3 地表水影响分析

根据《荆州经济开发区工业污水处理厂二期提标升级改造工程环境影响报告书》的内容,荆州申联环境科技有限公司污水处理厂正常排放时在不同水文条件下(枯水期和丰水期),观音寺国控断面  $COD_{Mn}$  浓度最大值 <0.0025mg/L,氨氮浓度最大值

<0.001mg/L, 苯胺类浓度最大值<0.0005mg/L, 总磷浓度最大值<0.0001mg/L, 观音寺国控断面水质各预测因子均达标,排污口不会对其产生污染影响;马家寨乡自来水厂取水口 COD<sub>Mn</sub>浓度最大值为 0.0017mg/L, 氨氮浓度最大值为 0.0005mg/L, 苯胺类浓度最大值为 0.0001mg/L, 总磷浓度最大值为 0.0001mg/L, 马家寨乡自来水厂取水口处水质各预测因子均达标,排污口不会对其产生污染影响;公安县城区二水厂取水口 COD<sub>Mn</sub>浓度最大值为 0.0017mg/L, 氨氮浓度最大值为 0.0005mg/L, 苯胺类浓度最大值为 0.0001mg/L, 总磷浓度最大值为 0.0001mg/L, 公安县城区二水厂取水口处水质各预测因子均达标,排污口不会对其产生污染影响。

非正常排放在不同水文条件下(枯水期和丰水期),观音寺国控断面 COD<sub>Mn</sub> 浓度最大值<0.05mg/L,氨氮浓度最大值<0.01mg/L,苯胺类浓度最大值<0.00001mg/L,总磷浓度最大值<0.00005mg/L,观音寺国控断面水质各预测因子均达标,排污口不会对其产生污染影响;马家寨乡自来水厂取水口 COD<sub>Mn</sub> 浓度最大值为 0.0155mg/L,氨氮浓度最大值为 0.0015mg/L,苯胺类浓度最大值<0.0001mg/L,总磷浓度最大值<0.0001mg/L,马家寨乡自来水厂取水口处水质各预测因子均达标,排污口不会对其产生污染影响;公安县城区二水厂取水口 COD<sub>Mn</sub> 浓度最大值为 0.0131mg/L,氨氮浓度最大值为 0.0013mg/L,苯胺类浓度最大值<0.0001mg/L,总磷浓度最大值为 0.0001mg/L,公安县城区二水厂取水口 COD<sub>Mn</sub> 浓度最大值为 0.0013mg/L,

因此,本工程外排综合废水通过预处理后排入荆州申联环境科技有限公司污水处理厂对周围水环境影响较小。

# 6.1.2.3 地表水环境影响自查表

# 表 6.1-57 地表水环境影响评价自查表

	工作内容	自查项	自查项目				
	影响类型	水污染影响型 ☑ ; 水文要素影响型□					
影响	水环境保护目标	饮用水水源保护区□;饮用水取水口□;涉水的自然保护区□;重要湿地□; 重点保护与珍稀水生生物的栖息地□;重要水生生物的自然产卵场及索饵场、越冬场和洄游通道、天然渔场等渔业水体□;涉 景名胜区□;其他 ☑					
识	影响没久	水污染影响型	水文要素影响	水文要素影响型			
别	影响途径	直接排放□;间接排放 ☑;其他	水温□;径流□;水域面积□				
	影响因子	持久性污染物□;有毒有害污染物□;非持久性污染物 ☑; pH 值□; 热污染□;富营养化□;其他	持久性污染物□;有毒有害污染物□;非持久性污染物 ☑;pH 值 水温□;水位(水深)□;流速□;流量□;				
	—————————— 评价等级	水污染影响型	水文要素影响	<b></b>			
	<b>计划等级</b>	一级□;二级□;三级 A□;三级 B ☑	一级口;二级口;三级口				
		调查项目	数据来源				
	区域污染源	己建 ☑;在建□;拟建□;其他 拟替代的污染源□	排污许可证□;环评 ☑;环保验收□;入河排放□数据□;其他□	□;既有实测□;现场监测			
		调查时期	数据来源				
	受影响水体水环境质量	丰水期□,平水期□,枯水期□,冰封期□ 春季□,夏季□,秋季□,冬季□	生态环境保护主管部门□;补充监测 ☑;其他□				
现状	区域水资源开发利用状况	未开发口;开发量40%以下口;开发量40%以上口					
调		调查时期	数据来源				
查	水文情势调查	丰水期□,平水期□,枯水期□,冰封期□ 春季□,夏季□,秋季□,冬季□	水行政主管部门□;补充监测□;其他□				
		监测时期	监测因子	监测断面或点位			
			(COD、BOD <sub>5</sub> 、NH <sub>3</sub> -N、总氮、				
	补充监测	丰水期□;平水期□;枯水期 ☑;冰封期□ 春季□;夏季□;秋季□;冬季 ☑	总磷、石油类、总铬、六价铬、总镍、总镉、总银、总铜、总钥、总铁、总铝、总银、总银、总铁、总铝、氟化物、总氰化物等)	监测断面或点位个数(5)个			
	评价范围	河流: 长度 ( ) km; 湖库、河口及近岸海域: 面积 ( ) km²					
现状	评价因子	(水温、pH 值、DO、高锰酸盐指数、COD、BOD <sub>5</sub> 、氨氮、总磷、总氮、铜、锌、氟化物、硒、砷、汞、镉、铬(六价)、铅、氰化物、挥发酚、石油类、阴离子表面活性剂、硫化物、粪大肠菌群、硫酸盐、氯化物、硝酸盐等)					
评 价	评价标准	河流、湖库、河口: I 类口; II 类口; III 类 ☑ ; IV 类口; V 类口 近岸海域: 第一类口; 第三类口; 第三类口; 第四类口 规划年评价标准()					

### 6环境影响预测与评价

	评价时期	丰水期□;平水期□;枯水						
		春季□;夏季□;秋季□;	-					
		水环境功能区或水功能区、近岸海域环境区水质达标状况□:达标 ☑ ;不达标□ 水环境控制单元或断面水质达标状况□:达标□;不达标□						
		水环境控制单元或断面水质丛桥状况口: 丛桥口; 不丛桥口   水环境保护目标质量状况口: 达标口; 不达标口						
		对照断面。均制断面笔化事性断面的水质比湿口,祛标口,不让标口						
	评价结论	床泥污洗评价□						
	NINISHVE		水资源与开发利用程度及其水文情势评价□					
		水环境质量回顾评价□	(1994)1191					
			「水能资源」与开发利	用总体状况、生态流量管理	要求与现状满	足程度、建设项	目占用水	
		域空间的水流状况与河湖演	<b>逐状况□</b>					
	预测范围	河流:长度()km;湖库、	河口及近岸海域: 面	可积()km²				
	预测因子	()						
		丰水期□,平水期□,枯水						
影	预测时期	春季□;夏季□;秋季□;	冬季□					
响 —		设计水文条件□						
预		建设期口; 生产运行期口; 服务期满后口						
测	预测情景	正常工况口;非正常工况口						
		污染控制和减缓措施方案□						
			区(流)域环境质量改善目标要求情景□ 数值解□:解析解□;其他□					
	预测方法	■   製組牌□: 解切解□; 共他□   导则推荐模式□: 其他□	<u>.</u> ∟					
		排放口混合区外满足水环境	· 一 一 一 一					
		水环境功能区或水功能区、近岸海域环境功能区水质达标□						
		满足水环境保护目标水域水环境质量要求□						
		水环境控制单元或断面水质达标□						
	水环境影响评价	满足重点水污染物排放总量控制指标要求,重点行业建设项目,主要污染物排放满足等量或减量替代要求□						
E/		满足区(流)域水环境质量改善目标要求□						
影响		水文要素影响型建设项目同	水文要素影响型建设项目同时应包括水文情势变化评价、主要水文特征值影响评价、生态流量符合性评价□					
评			对于新设或调整入河(湖库、近岸海域)排放口的建设项目,应包括排放口设置的环境合理性评价□					
价			满足生态保护红线、水环境质量底线、资源利用上线和环境准入清单管理要求□					
וע	污染源排放量核算	污染物名称		排放量/ (t/a)		排放浓度/(mg/L)		
	(COD, NH <sub>3</sub> -N)			(0.433, 0.044)	1		(50, 5)	
	替代源排放情况	污染源名称	排污许可证编号	污染物名称	排	放量/(t/a)	排放	浓度/(mg/L)
				3/- # 64 ( )3/-				
	生态流量确定	生态流量: 一般水期() m³/s; 鱼类繁殖期() m³/s; 其他() m³/s 生态水位: 一般水期() m; 鱼类繁殖期() m; 其他() m						
防	 环保措施		元志永远:					
197	グロバ7日700	[17/7/2/生以旭口; 小人贩场	(风旭山; 工心机里体	PF 久旭口; 区场相域口; 似	. 1 ロブベ   ビーエ・/注:7日	心, 大匹		

### 6环境影响预测与评价

治措施	监测计划		环境质量	污染源		
		监测方式	手动□;自动□;无监测 ☑	手动 ☑;自动 ☑;无监测		
		监测点位	( )	(污水总排口)		
				(流量、pH、COD、氨氮、总磷、总氮、		
		监测因子	( )	$BOD_5$ 、氟化物、总铜、 $SS$ 、石油类、甲		
				苯、全盐量)		
	污染物排放清单					
	评价结论	可以接受 ☑;不可以接受□				
注: '	注:"□"为勾选项,填"√";"()"为内容填写项;"备注"为其他补充内容。					

### 6.1.3 声环境影响评价

#### 6.1.3.1 噪声源分析

固定声源主要为厂区内固定生产设备,噪声值在 70~95dB(A),治理后噪声值在 50~75dB(A),详见表 4.12-6。

#### 6.1.3.2 声波传播途径分析

厂区现状地面类型为旱地;项目建成投产后,厂区周围布置绿化带,地面类型为硬化地面。

项目所在区域年平均风速 2.1m/s, 年均气温 16.96℃, 年平均相对湿度为 80%, 评价范围地形较平坦。

#### 6.1.3.3 预测内容

根据拟建工程的噪声源分布情况,在工程运行期对厂址的厂界四周噪声影响进行预测计算。

### 6.1.3.4 预测模式

以预测点为原点,选择一个坐标系,确定各噪声源位置,并测量各噪声源到预测点的距离,将各噪声源视为半自由状态噪声源,按声能量在空气传播中衰减模式可计算出某噪声源在预测点的声压级,预测模式如下:

### ①室外声源

计算某个声源在预测点的倍频带声压级

$$L_{oct}(r) = L_{oct}(r_0) - 20 \lg \left(\frac{r}{r_0}\right) - \Delta L_{oct}$$

式中: Loct(r)——点声源在预测点产生的倍频带声压级;

Loct(r0)——参考位置 r0 处的倍频带声压级;

r——预测点距声源的距离, m;

r0——参考位置距声源的距离, m;

ΔLoct——各种因素引起的衰减量(包括声屏障、遮挡物、空气吸收、地面效应等引起的衰减量,其计算方法详见"导则"正文)。

如果已知声源的倍频带声功率级 Lwoct, 且声源可看作是位于地面上的,则

$$L_{oct}(r_0) = L_{w-oct} - 20 \lg r_0 - 8$$

由各倍频带声压级合成计算出该声源产生的声级 LA。

### ②室内声源

首先计算出某个室内靠近围护结构处的倍频带声压级:

$$L_{oct,1} = L_{w \ oct} + 10 \lg \left( \frac{Q}{4\pi r_1^2} + \frac{4}{R} \right)$$

式中:Loct,1为某个室内声源在靠近围护结构处产生的倍频带声压级,Lwoct为某个声源的倍频带声功率级,r1为室内某个声源与靠近围护结构处的距离,R为房间常数,Q为方向因子。

计算出所有室内声源在靠近围护结构处产生的总倍频带声压级:

$$L_{oct,1}(T) = 10 \lg \left[ \sum_{i=1}^{N} 10^{0.1 L_{oct,1(i)}} \right]$$

计算出室外靠近围护结构处的声压级:

$$L_{oct,2}(T) = L_{oct,1}(T) - (TL_{oct} + 6)$$

将室外声级 Loct, 2(T)和透声面积换算成等效的室外声源, 计算出等效声源第 i 个 倍频带的声功率级 Lwoct:

$$L_{w \ oct} = L_{oct,2}(T) + 10 \lg S$$

式中:S为透声面积,m²。

等效室外声源的位置为围护结构的位置,其倍频带声功率级为 Lwoct,由此按室外声源方法计算等效室外声源在预测点产生的声级。

由上述各式可计算出周围声环境因该项目设备新增加的声级值,综合该区内的声环境背景值,再按声能量迭加模式预测出某点的总声压级值,预测模式如下:

$$Leq_{K} = 10 \lg(\frac{1}{T}) \left[ \sum_{i=1}^{n} t_{ini} 10^{0.1 L_{Aini}} + \sum_{i=1}^{m} t_{outj} 10^{0.1 L_{Aoutj}} \right]$$

式中: Leq 总—某预测点总声压级, dB(A);

n—为室外声源个数;

m—为等效室外声源个数;

T—为计算等效声级时间。

#### 6.1.3.5 噪声影响预测结果分析

### (1) 环境噪声预测结果

本环评按《环境影响评价技术导则 声环境》(HJ 2.4-2009)噪声导则进行了预测,噪声衰减因素中考虑了几何发散、空气吸收、地面吸收和屏障衰减等的影响。根据噪声

预测模式进行计算可得拟建工程对厂界噪声的贡献值影响预测结果见下表:

编号	点位名称	时段	预测结果 LAeq dB(A)					
無 5		門权	贡献值	背景值	预测值	标准限值	达标情况	
1# 东厂界外 1m	昼	38.7	54	54.13	65	达标		
1#	东厂界外 1m	夜 38.7	36.7	41.3	43.2	55	达标	
2#	南厂界外 1m	昼	35.3	54.3	54.35	65	达标	
		夜		40.6	41.72	55	达标	
3# 西厂界外 1m	西厂思办 1m	π 厂 関 か 1 m      昼	14.9	55.3	55.3	65	达标	
	[4] 3r7  IIII	夜	14.9	39.8	39.81	55	达标	
4#	北厂界外 1m	昼	16.5	56	56	65	达标	
	4U/ 3F7F IIII	夜	10.3	39	39.02	55	达标	

表 6.1-58 噪声影响预测结果一览表

根据预测,各厂界昼间、夜间噪声预测值均未出现超标,四向厂界噪声贡献值均满足《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB 12348-2008)表 1 工业企业厂界环境噪声排放限值中的 3 类声环境功能区标准限值;四向厂界噪声预测值均满足《声环境质量标准》(GB3096-2008)3 类声环境功能区标准限值。

综上所述,项目营运期对外界声环境的影响较小。

### 6.1.4 固体废物环境影响评价

### 6.1.4.1 固废处理与处置情况

本项目固体废物主要为蒸馏残余物、废滤材、废边角料、废品、废滤芯、废树脂、废 RO 膜、废油泥、废活性炭、检验废液、废包装材料、废矿物油、芬顿污泥、生化污泥、生活垃圾等,本项目危险废物(含待鉴定固废)产生量约为 749.247t/a,废包装材料、废树脂、空压废油泥、废气治理废活性炭、检验废液、废试剂瓶、废矿物油等危险废物分类储存,危废暂存间按照规范进行防漏、防渗处理,危险废物定期送往有资质的危废处置单位进行处置。

芬顿污泥、生化污泥鉴定前按危险废物管理;待鉴定后,根据鉴定结果,若为危险 废物则委托有资质单位处置;若为一般固废,委托相关单位处理。

一般固体废物产生量为 12.078t/a,制桶车间废边角料收集后全部外售,废品全部返回破碎工段;超纯水制备产生的废滤芯、废活性炭、废 RO 膜、废离子交换树脂均由原供应商回收;空压机废滤芯、生活垃圾委托当地环卫部门统一清运,混凝沉淀池污泥外售建材厂综合利用。

### 6.1.4.2 危险废物环境影响分析

针对运营期危险固废,企业在车间内建设一个面积为 105m² 的危废库,分类收集危险废物委托有资质单位处置。

## 6.1.4.2.1 危险废物暂存设施环境影响分析

#### (1) 选址可行性

企业危废暂存点设置在甲类仓库右侧,为地上式建筑。项目所在区域地质结构稳定。本项目以企业厂界为边界设置 100m 卫生防护距离,该区域无环境敏感目标。项目所在区域设有堤坝、水闸等设施,不易受洪水影响。危废库属于重点防渗区,等效粘土防渗层 Mb≥6.0m,K≤10<sup>-7</sup>cm/s。综上,本项目危废库选址合理可行。

#### (2) 储存能力

建设目危险废物(含待鉴定固废)产生量约为 749.247t/a,每天危险废物产生量为 2.497t/d。危险固废暂存周期为 30 天,则暂存期内危险废物量约 74.9t,按照危废性质采 用吨袋或吨桶,考虑到危险废物分类、分区存放等要求,建设项目危废暂存于 105m² 的 危废仓库可满足本项目的需要。

## (3) 对周边环境影响

危险废物暂存期内,各类危险废物收集后储存于密闭容器内,对周围环境空气造成的影响甚微;危废库地面与裙角均采用防渗材料建造,耐腐蚀的硬化地面,确保地面无裂缝,整个危废仓库做到"防风、防雨、防晒",并由专人管理和维护,正常情况下不会对地表水、地下水、土壤及环境敏感保护目标造成影响。

#### 6.1.4.2.2 危险废物运输过程环境影响分析

- (1)建设项目严格执行《危险废物贮存污染控制标准》(GB 18597-2001)及其修改单,危险废物收集后由厂区内叉车运送至危废仓库分类、分区暂存,杜绝混合存放。
- (2)建设项目严格执行《危险废物收集贮存运输技术规范》(HJ 2025-2012)和《危险废物转移联单管理办法》,危险废物转移前向生态环境主管部门报批危险废物转移计划,经批准后,向生态环境主管部门申请领取联单,并在转移前三日内报告移出地生态环境行政主管部门,并同时将预期到达时间报告接受地生态环境行政主管部门。同时,危险废物装卸、运输应委托有资质单位进行,编制《危险废物运输车辆事故应急预案》,杜绝包装、运输过程中危险废物散落、泄漏的环境影响。
- (3)建设项目危废暂存场由专业人员操作,单独收集和贮运,严格执行转移联单管理制度及国家和省有关转移管理的相关规定、处置过程安全操作规程、人员培训考核制度、档案管理制度、处置全过程管理制度等,并制定好危险废物转移运输途中的污染防范及事故应急措施,严格按照要求办理有关手续。

在采取上述措施后,可有效减少危险废物运输对环境的影响,本项目危险废物运输过程不会对环境空气造成明显不良影响,不会引起周边大气环境质量功能的变化,在可接受范围内。

#### 6.1.4.2.3 危险废物处置环境影响分析

本项目产生的危险废物委托有相应处理资质的单位处置,其处置单位在湖北省环保厅网站(http://report.hbepb.gov.cn:8080/pub/root8/)中查询《湖北省危险废物经营许可证》单位名录。周边地市可以处理本项目危废的单位有湖北天银危险废物集中处置有限公司,最终处置可行。

综上所述,拟建项目按照"减量化、资源化、无害化"原则,从源头减少了固体废物的产生,最终外运的固体废物均采取了合理的处置或利用措施,不会对厂址周围环境造成影响。

#### 6.1.5 地下水环境影响评价

#### 6.1.5.1 区域水文地质条件调查

本项目地下水区域水文地质环境主要依据《沙市 1/20 万水文地质图说明书》进行阐述,本项目选址区域隶属于原沙市区。

#### 6.1.5.1.1 地质构造

荆州市地质构造部位属新华夏系第二沉降带江汉盆地的江陵凹陷,侏罗纪末至白垩纪初的燕山运动奠定了江汉盆地的基本轮廓,在盆地中特别是盆地的西北部接受了巨厚的白垩纪至早第三纪的内陆湖相堆积。在早第三纪末燕山运动最后一幕,使盆地内前晚第三纪地层褶皱变形,并伴有玄武岩浆喷发,此时,江陵凹陷形成。凹陷无统一的沉降中心,构造幅度大、断层多且断层落差大,结构也较复杂。江陵凹陷西邻鄂西隆起带,北紧靠荆门地堑,东与潜江凹陷、丫角低凸起衔接,南受控于公安一监利断裂.江陵凹陷走向北西、北西西,呈开阔复式向斜,由关沮口一清水口向斜带、中央背斜带(复兴场、沙市、资福寺背斜)和虎渡河一资福寺向斜带(虎渡河、资福寺向斜)组成。

近期以来,区域内新构造运动的运动幅度不是很大,主要表现为以下降为主。但同时受万城隆起带的影响,下降中又伴有间歇性和倾斜性等特点。

# 6.1.5.1.2 地形地貌

拟建场地位于荆州开发区汉能以东,盐卡港路以南范围,勘察期间场地原始地形为 荒地,表部植被茂盛,局部为水塘,于场地北端有一现状多层建筑物。

拟建场地地貌单元属长江北岸一级阶地,整体地势相对平坦,地面高程为30.08m~32.00m。

#### 6.1.5.1.3 气象水文条件

荆州市属东亚副热带季风气候,光能充足、热量丰富、无霜期长。其降水的水汽来源主要为印度洋孟加拉湾西南季风和太平洋东南季风,此种降水多为涡切变类型。偏东水汽来自东海,降水多为东风带系统(台风)类型,上述类型天气系统规律是每年四月进入我市,运行方向是由东南逐渐向西北推进,6月中旬~7月上旬形成"梅雨期"。冬季受西伯利亚干冷气团控制,盛行西北风,寒冷干燥,降水量少。全市太阳年辐射总量为104~110千卡/平方厘米,年日照总时数为1800~2000小时,年平均气温为15.9~16.6℃,≥10℃年积温500~5350℃,年无霜期为242~263天。多年平均降雨量为1168.2mm,呈东南向西北逐渐减弱的趋势。从年内分配来看,降水主要集中在4~9月,多年平均为840.4mm。全市水面蒸发量为900~1000mm,蒸发量最大为七、八月,最小为一、二月。由于土壤湿润,地下水埋深较浅,陆面蒸发相对较大,多年平均为700~800mm。荆州市干旱指数0.79~0.85,属典型的湿润地区。

#### 6.1.5.1.4 底层岩性及对含水岩层(系)的地下水类型划分

由于第四系上更新统冲,洪积层(Q3al+pl)几乎都由黏土层组成,底部的砂、砾石薄,水量少,将其划分为非含水(隔水)岩系。

其余分别归属于两个含水岩系之内,即松散第四系含水岩层(系)和碎屑岩含水岩系。在此基础上再根据岩性及其空隙性特征和水动力特征以及地貌,进一步细化为五种地下水类型,即①河漫滩砂、砂砾石孔隙潜水;②长江汉水一级阶地砂、砂砾石孔隙承压水;③长江二阶地砂、砂砾石孔隙承压水;④岗丘砂岩砂砾岩、玄武岩孔隙裂隙水;⑤下伏泥岩、砂砾岩互层层间孔隙承压水。

#### 6.1.5.1.5 各含水岩系的水文地质特征

#### (1) 松散第四系含水岩层(系)

①河漫滩砂、砂砾石孔隙潜水分布在长江和汉水的两侧或者江心沙洲。全部由全新统的砂、砂砾石组成。长江一带厚度为 40m 左右,汉水一带为 10~20m。水位很浅,一般多在 0.5m 以内。地下水受降水补给,其动态受江水涨落影响较大。水量丰富,钻孔最大可能涌水量大于 5000t/昼夜。

#### ②长江汉水一级阶地砂、砂砾石孔隙承压水

为上第三系和第四系覆盖。玄武岩除在八岭山一带出露面积较大以外,还在四方铺

以西发现有零星露头。

下第三系红层裂隙不发育,仅有微弱的裂隙水存在。在其下部的砂砾岩中,会有裂隙孔隙水存在,但需用深井揭示。由于地面出露很少,所以主要接受第四系和上第三系地下水的补给。水量极贫乏,钻孔最大可能涌水量小于 50 吨/昼夜。

喜山期玄武岩穿切红层,常以喷出相出露储水条件优于红层。主要是由于气孔状构造很发育,裂隙孔隙含水,水量性对较大。据八岭山茶场钻孔抽小资料,孔深近 150m,涌水量达 400 吨/昼夜。

②下浮泥岩、砂岩、砂砾岩互层层间孔隙承压水

该岩系全部隐伏于第四系之下的上第三系承压含水岩系,一般在垄岗地区埋深多在 15~25m 之间,在河谷平原地区多为 50~100m 之间。岩系厚度自西北向东南逐渐加大,在垄岗地区厚度多在 300m 以下,在 1-2 级阶地多在 500~800m 之间。

隔水层为灰绿色及灰白色的粘土层,含水层为砂岩及砂砾岩。一般常呈现互层状,隔水层往往大于含水层的厚度。成岩度很低,一般粘土岩多半为半固结状态,砂岩及砂砾岩略有固结,一般岩性多为松散状态。水量丰富,钻孔最大可能涌水量多在1000~5000 吨/昼夜。为承压水,承压力不大,一般多为负水头。但在 Y 角庙和李市一带多为正水头,水位高出地面 0.2~0.8m。在西北部的垄岗地区,水位多超过 10m。在长江及汉水一、二阶地多在 1~5m 之间。

由于全部隐伏于第四系之下,故不能直接承受降雨和水系补给,主要借助于侵蚀台面,从第四系含水层中得到补给,也可承受上游地下径流补给。

水化学类型为重碳酸钙钠型及重碳酸钙镁型,矿化度小于1g/L。

#### 6.1.5.1.6 区域地下水类型

拟建场区地下水类型为上层滞水及承压水,经现场踏勘确定场地周边无污染源存在。

上层滞水赋存于①层素填土中,主要受大气降水和地表水入渗补给,以垂向迳流渗透及蒸发排泄,勘察时测得上层滞水水位埋深为 0.3m~1.0m,相应高程为 29.38m~31.45m,雨季时水位可接近自然地面。

承压水主要赋存于深部的细砂及卵砾石层中,该承压水主要接受临区含水层及长江侧向补给,层间侧向迳流排泄,与区域强透水性承压含水层连通,勘察测得承压水水位水位埋深 2.1m-4.0m,对应高程为 28.0m。据调查,本场区承压水年变幅最低水位为 27.0m。

荆州市 1998年8月17日长江最高洪水位标高为43.068m,为历史最高水位。依据

《建筑地基基础技术规范》(DB42/242-2014)条文说明第 11.5 节,距长江不同距离的 承压水位与长江水位的关系式: Y=Ae-ax (Y—距长江边某点承压水位(m), A-长江水位, X—某点距长江边距离(m), α—衰减指数取 0.00016), 拟建场地距长江边距离 X约为 2400m, 计算得场地承压水历史最高水位为约 29.3m。

#### (3) 含水层及隔水层的确定

场区内①层素填土结构松散,孔隙大,属上层滞水含水层;②层粉质黏土夹粉土、③层淤泥质粉质黏土、④层黏土、⑤层粉质黏土、⑥层粉质黏土及⑦层粉质黏土夹粉土均属相对隔水层;⑧层细砂及⑨层圆砾均为承压含水层,强透水。

#### 6.1.5.1.7 地下水补径排关系

参考《湖北省荆州市沙市盐矿区丁家台矿段资源储量估算地质报告》,丁家台矿区与本项目选址距离约 1000m,位于同一地下水水文地质区。区域上层滞水主要接受大气降水补给,地表水补给居次,主要的排泄方式为蒸发及就近向附近地表水体侧向径流排泄。其下部粘性土层为相对隔水层,由于相对隔水层具有不均一性,局部可越流补给孔隙承压水。

孔隙承压水的补给来源主要为江河侧向径流补给,同时接受上下含水层越流补给,但补给量较少。孔隙承压水含水岩层呈北西——南东向微倾斜连续稳定分布,所以地下水为北西——南东向缓慢径流(见下图),于下游河床地段排泄本区之外。

上第三系裂隙孔承压水由于埋藏深,厚度大,封闭条件好,地下水在盆地周缘接受补给向中心部位运移。因径流途径较长、径流条件不畅,地下水渗流极滞缓,动态稳定。 地下水在枯水季节以高水头承压水形式向上覆含水层排泄。

上第三系裂隙孔隙承压水与上覆孔隙承压水水力联系较弱,在一定水动力条件下可 越流补给上覆孔隙承压水。在边缘补给区局部地段接受第四系孔隙水和地表水补给,有 一定水力联系。

项目选址与长江距离约 2.3km, 孔隙承压水与长江水水力联系密切,呈互补关系。 丰水期,长江水位高于承压水位,长江水补给孔隙承压水含水层,丰水期水力梯度 0.27‰~0.6‰;枯水期长江水位低于承压水位,承压含水层中的地下水向长江排泄,枯水期水力梯度 0.12‰~0.52‰。承压水径流一般垂直长江河床侧向径流运动,地下水流速缓慢,径流条件总体较差。

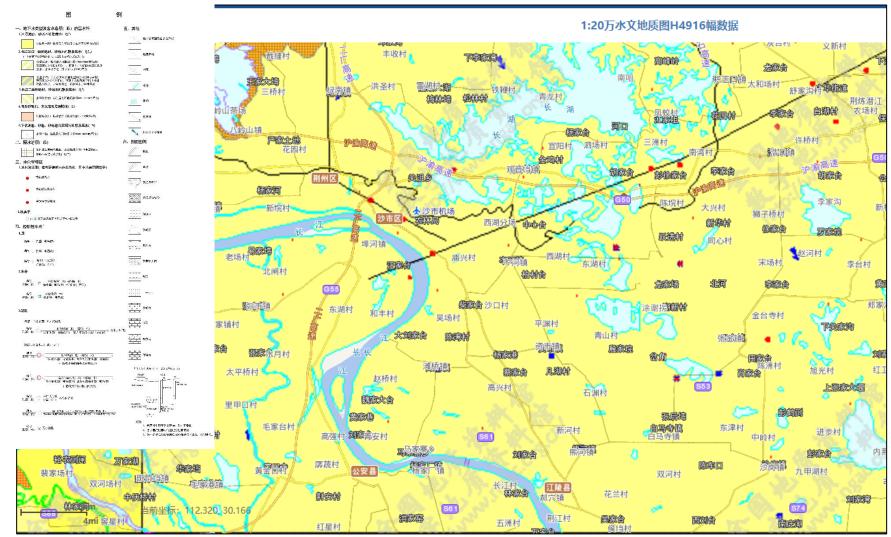


图 6.1-112 区域地下水文地质图 (来源于全国地质资料网)

#### 6.1.5.1.8 场地地层分层

根据钻探揭露、静力触探测试成果并依据前期已出勘察成果资料,结合室内土工试验成果综合分析,在本次勘察深度范围内的地层,按其成因类型、沉积年代可分为人工堆积层及第四系全新统冲积层及第四系上更新统冲洪积层。在勘探深度范围内地基土体自上而下分为九层,其工程地质特性如下:

- ①层 素填土 人工堆积层( $Q^{ml}$ ),杂色,松散,湿,以粉质黏土及粉土为主,局部夹有粉砂层,表部含大量植被,局部地段存在混凝土地坪及碎砖块等建筑垃圾,堆积年限约 6年。该层于勘察场区均有分布,厚 0.4m-2.4m。
- ②层 粉质黏土夹粉土 第四系全新统冲积层( $Q_4^{al}$ ),褐色-褐黄色,湿,软塑,干强度中等,韧性中等,层间不均匀夹有粉土及粉砂,呈松散状。该层于勘察场区大部分布,层顶标高 28.64m-31.10m,厚 0.8m-3.2m。
- ③层 淤泥质粉质黏土 第四系全新统冲积层( $Q_4^{al}$ ),灰褐色,湿,流塑,具淤泥臭味,干强度低,韧性低。该层于勘察场区局部分布,层顶标高 27.52m-30.29m,厚 0.4m-3.0m。
- ④层 黏土 第四系全新统冲积层( $Q_4^{al}$ ),褐色,湿,软塑,干强度高,韧性高,切面光滑,黏滞感强。该层于勘察场区均有分布,层顶标高 25.98m-29.62m,厚 1.0m-5.3m。
- ⑤层 粉质黏土 第四系 全新统冲积层( $Q_4^{al}$ ),褐色,湿,可塑,干强度中等,韧性中等,切面见铁锰质氧化物。该层于勘察场区均有分布,层顶标高 23.80m-26.24m,厚 1.1m-4.9m。
- ⑥层 粉质黏土 第四系 全新统冲积层( $Q_4^{al}$ ),褐色,湿,软塑,干强度中等,韧性中等,切面见铁锰质氧化物。该层于勘察场区大部分布,层顶标高 20.92m-24.12m,厚 1.0m-5.1m。
- ⑦层 粉质黏土夹粉土 第四系 全新统冲积层( $Q_4^{al}$ ),褐灰色,湿,可塑,干强度中等,韧性中等,层间不均匀夹有粉土及粉砂,呈松散状。该层于勘察场区均有分布,层顶标高 18.40m-22.61m,厚 1.0m-5.1m。

⑧层 细砂 第四系 全新统冲积层( $Q_4^{al}$ ),青灰色,饱水,稍密,主要颗粒矿物成分以石英、长石为主,含云母片。摇震反应迅速。该层层间无规律夹杂有少量砾石。该层于勘察场区均有分布,层顶标高 14.92m-18.04m,厚 1.4m-5.6m。

⑨层 圆砾 第四系 上更新统冲洪积层( $Q_3^{al+pl}$ ),杂色,稍密,孔隙间多充填粉细砂,层内结构均匀性较好,颗粒级配较好,分选性一般,母岩成份以石英砂岩、石英岩、黑色硅质岩为主,次为火成岩,可见粒径一般为  $2\sim5$ mm 左右,其中粒径大于 2mm 者占总含量的 65.5%,磨圆度好,多呈亚圆状。该层局部地段层间砂含量较高,且无规律分布于该层中。该层于勘察场区均有分布,层顶标高 11.40m-15.11m,厚 2.6m-8.5m。

#### 6.1.5.2 包气带防污性能

包气带是连接大气和地下水的重要纽带,在大气降水补给地下水以及地下水通过包气带蒸发过程中扮演着重要的角色。包气带特别是包气带上部的土壤是植物赖以生长的基础,是人类生存环境的重要组成部分。

如果包气带受到污染,将对周围植物造成影响,并且包气带污染会进一步引起地下水污染,因此应对评价区包气带防污性能进行分析,为进一步采取预防措施提出科学依据。

污染物从地表进入潜水含水层,必然要经过包气带,包气带的防污性能强弱直接影响着地下水的污染程度和状况。通常包气带的防污性能与包气带的岩性、结构、厚度以及地形坡度等有着密切的联系。其中,岩性和厚度对包气带防污性能影响较大,包气带土壤沉积物中的粘土矿物和有机碳在吸附无机离子组分和有机污染物过程中发挥着非常重要的作用,特别是有机污染物,很容易分配到有机碳中,在一定条件下又能被大量粘土矿物所吸附。包气带土层对污染物的吸附可以延滞有机污染物向地下水中迁移,且包气带的厚度越大,污染物越难以迁移进入地下水。因此,包气带土层的粘土矿物、有机碳的含量、厚度,在很大程度上制约着评价区浅层地下水受地表污染源的影响程度。

根据评价区的勘查资料,评价区包气带岩性主要为粘土及粉质粘土。由于评价区包气带岩性多为粘土和粉质粘土,粘土和粉质粘土吸附阻滞污染物迁移能力较强,因此评价区包气带防污性能中-强。

#### 6.1.5.3 影响途径分析

污染物从污染源进入地下水所经过路径称为地下水污染途径,地下水污染途径是多种多样的。根据工程所处区域的地质情况,本项目可能对下水造成污染的途径主要有:

- ①污水管道、废水收集池等输送或储存设施通过地面渗漏染浅层下。
- ②罐区、化学品仓库、危废库等堆放场所不规范,基础防渗措施不到位,通过下渗污染浅层地下水。
- ③本项目向大气排放的污染物可能由于重力沉降、雨水淋洗等作用而降落地面,下 渗污染浅层地水。

根据类比调查,在装置区、管网接口等处,生产装置的开、停车及装置和管线维修时均有可能产生废水的无组织排放。一般厂区事故排放分为短期大量排放及长期少量排放两类。短期大量排放(如突发性事故引起的管线破裂或管线阻塞而造成逸流),一般能及时发现,并可通过风险应急池回收处理,因此,一般短期排放不会造成大范围地下水污染;而长期较少量排放(如废水收集池无组织排放等),一般较难发现,

长期泄漏可对地下水产生一定影响。如果建设期施工质量差或建成投产后管理不善,都有可能产生废水的无组织泄漏,对地下水水质产生不利影响,特别是同一地点的连续泄漏,对地下水水质的不利影响会更加严重。

根据工程所处区域的地质情况,本项目主要地下水污染途径为包气带渗入。

#### 6.1.5.4 地下水环境影响预测

本项目地下水评价等级为二级。根据《环境影响评价技术导则 地下水环境》 (HJ610-2016) 相关要求:根据 GB16889、GB18597、GB18599、GB50934 标准进行地下水污染防渗措施的建设项目,可不进行正常状况情景下的预测。因此正常工况下仅对地下水环境影响进行分析,对非正常工况进行地下水影响预测分析。

#### 6.1.5.4.1 正常工况地下水环境影响分析

本项目建成投产后,废水分类收集经厂区自建污水处理站达标排放至园区污水管网。 废水的收集与排放全部通过管道进行,不直接和地表联系,因而不会通过地表水和地下 水的水力联系引起地下水水质变化。

本项目在建设阶段,将充分做好污水管道的防渗处理,杜绝污水渗漏,确保污水收集处理系统衔接良好,严格用水管理,防止污水"跑、冒、滴、漏"现象发生,可以很大程度的消除污染物排放对地下水环境的影响。

项目罐区、危废库、污水收集池及收集管道、初期雨水池、事故应急池、污水处理 站等均按照《环境影响评价技术到则 地下水环境》(HJ610-2016)重点防渗区要求建设, 确保防渗层的渗透系数满足相应的防护标准要求,防止污染地下水。正常情况下,对地 下水的污染主要是由于污染物迁移穿过包气带进入含水层造成。

328

企业根据车间分布特点开展分区防治,在确保各项防渗措施得以落实,并加强维护和车间内环境管理,结合自行监测计划,定期开展下游地下水水质监测,制定和落实地下水风险事故应急响应预案的前提下,可有效控制厂区内的废水污染物下渗现象,避免污染地下水,因此正常工况项目运营对区域地下水环境影响较小。

#### 6.1.5.4.2 非正常工况地下水环境影响分析

# ①预测情景及源强

本次地下水预测主要针对比较容易发生泄漏且影响较大的单元,确定的地下水事故情景为:一般废水池发生渗漏,防渗膜破损。根据废水成分特征标准,进入地下含水层中特征污染物主要为 COD<sub>Mn</sub>、NH<sub>3</sub>-N。泄漏浓度采用废水产生浓度核算。

根据《给水排水构筑物工程施工及验收规范》(GB50141-2008),地下水预测源强参数见下表。

污染物	渗漏面积(m²)	漏损率 (%)	漏损强度(L/m² d)	泄漏浓度*(mg/L)			
$COD_{Mn}$	0.785	1	20	930.4			
NH <sub>3</sub> -N	0.785	1	20	495.6			
*注、此外浓度系指联什公司一期。二期。三期而且营运期综合度水产生浓度							

表 6.1-59 事故工况下地下水预测源强参数表

# ②预测模式

采用地下水导则推荐一维弥散解析模式来预测。

连续污染源解析法为:

$$\frac{C}{C_0} = \frac{1}{2} \operatorname{erfc}(\frac{x - ut}{2\sqrt{D_L t}}) + \frac{1}{2} e^{\frac{ix}{D_L}} \operatorname{erfc}(\frac{x + ut}{2\sqrt{D_L t}})$$

式中: x—预测点距污染源强的距离, m:

t—预测时间,d;

C—t 时刻 x 处的污染物浓度,mg/L;

 $C_0$ —地下水污染源强浓度,mg/L;

u--水流速度, m/d;

erfc()—余误差函数。

瞬时污染源解析法:

$$C(Xt) = \frac{m/w}{2n\sqrt{\pi D_L t}} e^{\frac{(X-ut)^2}{4D_L t}}$$

C一预测地下水污染场浓度, mg/L;

Co一地下水污染场源, mg/L;

DL一弥散系数, m/d;

u一水流速度, m/d;

exfc一余误差函数。

t一时间, d;

X一泄漏点的距离, m:

m一注入量, g;

w一横截面面积, m<sup>2</sup>;

n-有效孔隙度,无量纲。

π -- 圆周率。

计算参数根据场地地质勘查数据并根据含水层中砂砾石颗粒大小、颗粒均匀度和排 列情况类比取得的水文地质参数,详见下表。

地下水实际流速的确定按下列方法取得:

 $U=K\times I/n$ 

 $D=a_L\times U^m$ 

其中: U—地下水实际流速, m/d;

K—渗透系数, m/d;

I—水力坡度, ‰;

n—孔隙度;

表 6.1-60 地下水含水层参数

项目	渗透系数 K (cm/s) *	水力坡度 I (‰)	孔隙度 n
项目建设区含水层	$9.26 \times 10^{-4}$	0.4	0.43

注: K\*参考《江汉-洞庭平原流域水文模型与地下水数值模型耦合模拟研究》中区域孔隙潜水含水层( $Q_h$ )渗透系数为 0.54m/d; I: 项目选址区丰水期水力梯度  $0.27\%\sim0.6\%$ ,枯水期水力梯度  $0.12\%\sim0.52\%$ ,本次评价取 0.4%; 孔隙度 n 根据土壤性质监测结果为 0.43。

根据国内外测得的各种土质类型的弥散系数参考表如下:

表 6.1-61 含水层弥散度类比取值表

粒径变化范围(mm)	均匀度系数	指数 m	弥散度 aL(m)
0.4-0.7	1.55	1.09	3.96×10 <sup>-3</sup>
0.5-1.5	1.85	1.1	5.78×10 <sup>-3</sup>
1-2	1.6	1.1	8.80×10 <sup>-3</sup>
2-3	1.3	1.09	1.30×10 <sup>-2</sup>
5-7	1.3	1.09	1.67×10 <sup>-2</sup>
0.5-2	2	1.08	3.11×10 <sup>-3</sup>
0.2-5	5	1.08	8.30×10 <sup>-3</sup>
0.1-10	10	1.07	1.63×10 <sup>-2</sup>
0.05-20	20	1.07	7.07×10 <sup>-2</sup>

备注:查阅相关资料,本项目区域含水层中砂、细砂的粒径范围约为 0.1-0.25mm,由此计算出弥散系数为 0.0163m²/d。

# 参数计算结果见下表。

表 6.1-62 计算参数一览表

项目	地下水实际流速(m/d)	弥散系数 D(m²/d)
项目建设区含水层	$6.9 \times 10^{-4}$	0.0163

#### ③预测时段

根据《环境影响评价技术导则 地下水环境》(HJ 610-2016)9.3 要求,对项目 100d、1000d、10a、30a 进行预测评价。

# ④预测结果

表 6.1-63 COD<sub>Mn</sub>污染物地下运移范围计算结果一览表(mg/L)

		_		
x (m)	100 天	100 天	3650 天	10950 天
0	9.30E+02	9.30E+02	9.30E+02	9.30E+02
5	5.81E+00	5.81E+00	6.64E+02	8.06E+02
10	3.51E-05	3.51E-05	4.08E+02	6.68E+02
15	1.49E-13	1.49E-13	2.13E+02	5.27E+02
20	0.00E+00	0.00E+00	9.30E+01	3.94E+02
25	0.00E+00	0.00E+00	3.39E+01	2.79E+02
30	0.00E+00	0.00E+00	1.02E+01	1.87E+02
35	0.00E+00	0.00E+00	2.54E+00	1.18E+02
40	0.00E+00	0.00E+00	5.20E-01	6.99E+01
45	0.00E+00	0.00E+00	8.72E-02	3.90E+01
50	0.00E+00	0.00E+00	1.20E-02	2.04E+01
55	0.00E+00	0.00E+00	1.34E-03	1.00E+01
60	0.00E+00	0.00E+00	1.23E-04	4.62E+00
65	0.00E+00	0.00E+00	9.16E-06	2.00E+00
70	0.00E+00	0.00E+00	5.57E-07	8.06E-01
75	0.00E+00	0.00E+00	2.86E-08	3.05E-01
80	0.00E+00	0.00E+00	1.19E-09	1.08E-01
85	0.00E+00	0.00E+00	3.88E-11	3.57E-02
90	0.00E+00	0.00E+00	5.16E-13	1.11E-02
95	0.00E+00	0.00E+00	0.00E+00	3.20E-03
100	0.00E+00	0.00E+00	0.00E+00	8.65E-04

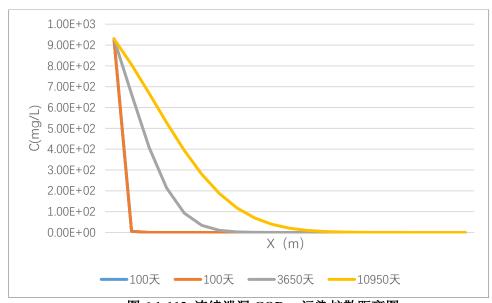


图 6.1-113 连续泄漏 COD<sub>Mn</sub>污染扩散距离图

厂区综合废水收集池防渗膜破损面积为 1%状态下,连续泄漏废水 100 天,预测超标距离为 5m, 影响距离为 7m; 连续泄漏废水 1000 天,预测超标距离为 17m, 影响距离为 23m; 连续泄漏废水 10 年,预测超标距离为 34m, 影响距离为 46m; 连续泄漏废水 30 年,预测超标距离为 62m, 影响距离为 83m。

x (m)	100天	1000天	3650天	10950 天
0	4.96E+02	4.96E+02	4.96E+02	4.96E+02
5	3.09E+00	2.09E+02	3.53E+02	4.30E+02
10	1.87E-05	4.87E+01	2.17E+02	3.56E+02
15	7.94E-14	5.83E+00	1.13E+02	2.81E+02
20	0.00E+00	3.46E-01	4.95E+01	2.10E+02
25	0.00E+00	9.99E-03	1.81E+01	1.49E+02
30	0.00E+00	1.38E-04	5.45E+00	9.95E+01
35	0.00E+00	9.11E-07	1.36E+00	6.28E+01
40	0.00E+00	2.95E-09	2.77E-01	3.72E+01
45	0.00E+00	4.47E-12	4.65E-02	2.08E+01
50	0.00E+00	0.00E+00	6.37E-03	1.09E+01
55	0.00E+00	0.00E+00	7.14E-04	5.35E+00
60	0.00E+00	0.00E+00	6.54E-05	2.46E+00
65	0.00E+00	0.00E+00	4.88E-06	1.06E+00
70	0.00E+00	0.00E+00	2.97E-07	4.30E-01
75	0.00E+00	0.00E+00	1.52E-08	1.62E-01
80	0.00E+00	0.00E+00	6.35E-10	5.75E-02
85	0.00E+00	0.00E+00	2.07E-11	1.90E-02
90	0.00E+00	0.00E+00	2.75E-13	5.89E-03
95	0.00E+00	0.00E+00	0.00E+00	1.70E-03
100	0.00E+00	0.00E+00	0.00E+00	4.61E-04

表 6.1-64 氨氮污染物地下运移范围计算结果一览表 (mg/L)

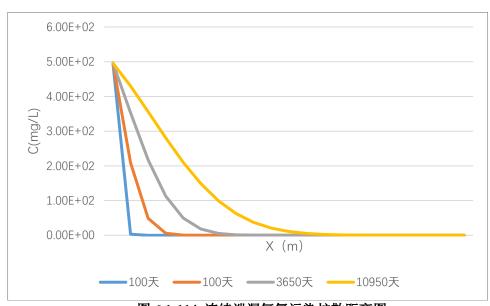


图 6.1-114 连续泄漏氨氮污染扩散距离图

综合废水收集池防渗膜破损面积为 1%状态下,连续泄漏含氨氮污染物 100 天,预测超标距离为 6m,影响距离为 7m;连续泄漏高浓氨氮废水 1000 天,预测超标距离为

19m, 影响距离为 24m; 连续泄漏高浓氨氮废水 10 年, 预测超标距离为 38m, 影响距 离为 47m; 连续泄漏高浓氨氮废水 30 年, 预测超标距离为 69m, 影响距离为 84m。

#### 6.1.5.5 地下水环境影响结论

项目基岩不具备防渗性能,需对项目场地采取必要的防渗措施。正常工况下,在确保各项防渗措施得以落实,并加强设备、管网维护和厂区环境管理,可有效控制废水污染物下渗现象,避免污染地下水,因此正常工况项目运营不会对区域地下水环境产生明显影响。从地下水环境保护角度看,其影响是可以接受的。

事故工况下,废水收集池或罐区防渗膜破损面积为 1%状态下,废水下渗,地下水中 COD<sub>Mn</sub>、氨氮的最大浓度均出现在排放泄漏点附近,影响范围内 COD<sub>Mn</sub>、氨氮浓度 随时间增长而升高。根据模型预测,最大超标距离为氨氮 30 年扩散到下游 69m。

考虑到地下水环境监测及保护措施,在厂区下游会设置地下水监测点,每年监测一次,一旦监测到污染物超标情况,企业将启动应急预案,进行污染物迁移的控制和修复,可以有效控制污染物的迁移。因此废水一旦发生泄漏,对周围地下水影响范围较小。

建设单位应确保各防渗措施得以落实,定期检查维护,定期监测,加强管理,杜绝事故发生。

# 6.1.6 土壤环境影响分析

#### 6.1.6.1 影响识别

#### (1) 废气对土壤环境的影响

污染物质来源于被污染的大气,污染物质主要集中在土壤表层,其主要污染物是废气中的  $H_2SO_4$ 、 $SO_2$ 、 $VOC_8$ 、丙酮,酸性废气在空气中由于降雨的作用会随着雨水进入到土壤环境,导致土壤酸化。

#### (2) 废水对土壤环境的影响

若本项目生产废水和生活污水未经处理直接排放,或发生泄漏,致使土壤受到有机物、酸性物质等的污染。

本项目废水收集输送采用密封管道,进入厂区污水处理站处理,因此正常运行情况下对土壤无影响。若管道破损可能发生污水地面漫流,酸性废水会导致土壤酸化。若废水收集池发生破损渗漏,会导致土壤污染。

#### (3) 固体废物对土壤环境的影响

固体废物在储存过程中渗漏进行土壤,致使土壤受到无机盐、有机物、重金属的污

染。本项目固体废物储存场所按要求进行了防渗,因此正常运行情况下对土壤无影响。

因此本次土壤评价正常工况下主要考虑废气通过大气沉降对土壤的影响、废水漫流和高浓废水渗漏对土壤的影响。

表 6.1-65 建设项目土壤环境影响类型与影响途径表

不同时段	污染影响型						
	大气沉降	地面漫流	垂直流入	其他			
建设期	/	/	/	/			
服务期	V	V	√	/			
服务期满	/	/	/	/			

# 6环境影响预测与评价

# 表 6.1-66 污染型建设项目土壤环境影响源及影响因子识别表

污染源	工艺流程/节点	污染途径	污染物指标	预测特征因子	污染源强	预测情景
废气处理装置	废气收集、处理	大气沉降	粉尘、SO <sub>2</sub> 、NOx、硫酸雾、 VOCs、丙酮、甲苯、HCl、NH <sub>3</sub> 、 氟化物、H <sub>2</sub> S	粉尘 SO <sub>2</sub> NOx 硫酸雾 VOCs 丙酮 甲苯 HCl NH <sub>3</sub>	0.425 92.226 29.388 4.552 10.048 1.043 0.001 0.001	废气连续排放
				氟化物 H <sub>2</sub> S	0.003 0.016	
<b>/</b> 污水处理站	污水收集、处理	垂直入渗	pH、COD、SS、氨氮、TN、TP、 氟化物、氯化物、硝酸盐、石油类	COD <sub>Mn</sub> 、氨氮		泄漏事故、连续
行小处垤竡		地面漫流	等	рН		事故
事故应急池(	事故应急池(初期雨水池)		pH、COD、SS、氨氮、TN、TP、 氟化物、氯化物、硝酸盐、石油类			泄漏、连续
	1	地面漫流	等			事故
罐区、仓库	物料贮存	垂直入渗	硫酸、异丙醇、丙酮、醋酸等			泄漏、连续
生产装置区	反应、纯化、分装等生 产工序	垂直入渗	硫酸、醋酸、异丙醇、丙酮等			泄漏、连续

## 6.1.6.2 土壤理化性质

根据 2021 年 4 月 14 日土壤监测结果,区域土壤理化性质见下表:

表 6.1-67 项目选址区域土壤理化性质

监测项目	监测结果(4月14日)				
血侧项目	0~0.2m	0.2~0.3m			
颜色#	黄棕色	棕色			
结构	团粒	团粒			
质地#	粗粉砂	粉砂			
砂砾含量#	80%	60%			
其他异物#	枯枝	无			
pH 值(无量纲)	8.34	8.35			
阳离子交换量(cmol <sup>+/</sup> kg)	12.7	11.4			
氧化还原电位(mV)#	386	351			
饱和导水率(cm/s)#	$4.67 \times 10^{-6}$	$2.33 \times 10^{-4}$			
土壤容重(g/cm³)#	1.50	1.56			
孔隙度(%)#	45.2	40.3			

#### 6.1.6.3 等级判定

# (1) 项目类别

本项目为污染影响型项目,属于 [ 类项目。

# (2) 占地大小

本项目新增占地面积 100 亩,为永久占地,属于中型(5~50hm²)。

# (3) 项目所在地土壤及周边土壤敏感程度

项目所在地土壤及周边土壤均为工业园用地,周边不存在耕地、园地、牧草地、饮用水水源地或居民区、学校、医院、疗养院、养老院等土壤环境敏感目标的及其他土壤环境敏感目标的,项目所在区域土壤属于"其他情况",土壤环境敏感程度判定为"不敏感"。

#### (4)等级判定

最终确定本项目土壤环境影响评价工作等级为二级。

表 6.1-68 污染影响型评价工作等级划分表

占地规模	I类		II类			III类			
评价工作等级	大	中	小	大	中	小	大	中	小
敏感	一级	一级	一级	二级	二级	二级	三级	三级	三级
较敏感	一级	一级	二级	二级	二级	三级	三级	三级	-
不敏感	一级	二级	二级	二级	三级	三级	三级	-	-

#### 6.1.6.4 预测评价范围

同现状调查范围一致(项目场地内及占地范围外 0.2km 范围内)。

6.1.6.5 预测评价时段

运行期 1a、5a、10a、30a。

6.1.6.6 预测与评价因子

根据本项目污染物排放特征,对比《土壤环境质量 建设用地土壤污染风险管控标准》 (GB36600-2018),选取 pH 为关键预测因子。

6.1.6.7 预测评价标准

根据 HJ 964-2018 附录表 D.2 中 5.5≤pH≤8.5 时, 土壤无酸化或碱化。

6.1.6.8 大气沉降影响分析

项目废气污染物主要有  $SO_2$ 、 $H_2SO_4$ 、 $VOC_8$ 、丙酮等,废气中不含重金属,废气经处理达标后排放至大气中,易随降雨沉降进入土壤。因此,本次评价主要预测  $SO_2$ 、 $H_2SO_4$ 等酸性废气沉降对土壤的影响。

(1) 预测情景

假设项目排放的  $SO_2$ 、 $H_2SO_4$  随降雨 50%沉降下来,通过地面渗入地下对土壤造成污染。

(2) 预测因子

pН

(3) 预测方法

根据《环境影响评价技术导则土壤环境(试行)》(HJ964-2018)附录 E.1 方法一,单位质量土壤中某种物质的增量可采用下式计算:

$$\Delta S = n(I_s - L_s - R_s)/(\rho_b \times A \times D)$$

式中:  $\Delta S$ ——单位质量表层土壤中某种物质的增量,g/kg。表层土壤中游离酸或游离碱浓度增量,mmol/kg。

Is——预测评价范围内单位年份表层土壤中某种物质的输入量,g。

Ls——预测评价范围内单位年份表层土壤中某种物质经淋溶排出的量, g。

Rs——预测评价范围内单位年份表层土壤中某种物质经径流排出的量, g。

 $\rho_h$  ——表层土壤容重,kg/m<sup>3</sup>。

A——预测评价范围, $m^2$ 。

D——表层土壤深度,一般取 0.2m,可根据实际情况调整。

n——持续年份,a。

单位质量土壤中某种物质的预测值可根据其增量叠加现状值进行计算,如下式:

 $S = Sb + \Delta S$ 

式中: Sb——单位质量表层土壤中某种物质的现状值, g/kg。

S——单位质量表层土壤中某种物质的预测值,g/kg。

pH 预测值,如下式:

 $pH = pH_b + \Delta S/BCpH$ 

式中: pH<sub>b</sub>——土壤 pH 现状值。

BC<sub>pH</sub>——缓冲容量, mmol/(kg.pH), 本次评价 pH 缓冲容量值取 15.0mmol/(kgpH)。

#### (4) 预测结果及分析

预测因 D  $\Delta$  S Sb pH/S Is Ls Rs Α  $pH_b$  $\rho_b$ 子  $22.72 \times 10^7$ 1500 66667 0.2 1.135E-01 7.51 7.502  $22.72 \times 10^7$ 0 1500 66667 0.2 5 5.675E-01 0 7.51 7.472 pН  $22.72 \times 10^7$ 0 1500 66667 0.2 10 1.135E+00 0 7.51 7.434 2.270E+00  $22.72 \times 10^7$ 0 1500 66667 0.2 20 0 7.51 7.359

表 6.1-69 项目土壤环境影响预测结果一览表

预测结果表明,项目运行期第 1 年、第 5 年、第 10 年、第 20 年土壤中 pH 的环境影响预测叠加值分别为 7.502、7.472、7.434、7.359。对比《环境影响评价技术导则土壤环境(试行)》(HJ964-2018)附录 D.2 土壤酸化、碱化分级标准(5.5~8.5),本项目预测值在范围之内。

#### 6.1.6.9 地表漫流影响分析

# (1) 预测情景设定

废水收集槽破损,废水发生地面漫流,通过地面渗入地下对土壤造成污染。按照每年溢流到地面的废水量按酸性废水产生量的 0.1%计(实际不允许有溢出,预测情景为事故工况),则酸性废水溢出量为 26.4t/a,HNO<sub>3</sub> 和盐酸的浓度分别按预处理前 600mg/L 取值和 10000mg/L 核算。

#### (2) 预测因子

根据项目工程分析,选取本项目特征污染因子 pH 值作为预测因子。

#### (3) 预测方法

## 参见 6.1.6.8 章节

# (4) 预测结果

以运行年限 30 年计,游离酸增量为 210mmol/kg,土壤中酸度增加 14,造成土壤严重酸化。

由预测结果可知地面漫流对土壤影响较大,时间久了会对土壤环境产生较大影响,为减少地面漫流造成较大的影响,企业需做好以下措施: (1) 生产装置区、厂房周边设置排水沟及切换阀门; (2) 储罐区设置围堰及切换阀门; (3) 厂区内设置事故应急池,污水总排放口及雨水总排放口设置截止阀,事故在事故状态下,事故废水收集于围堰或事故应急池内,全面防控事故废水和可能受污染的雨水发生地面漫流,进入土壤。(4) 加强设备检修维护,避免"跑冒滴漏"发生。

#### 6.1.6.10 垂直入渗影响分析

# (1) 情景设定

正常工况下, 土壤和地下水防渗措施完好, 基本不会对土壤造成不利影响。

假设非正常工况下,污水处理站收集池防渗层破损,对废水污染土壤的影响进行土 壤环境影响预测,概化为连续点源情景。

#### (2) 渗漏源强设定

单位面积渗漏量 Q 可根据 Q=K×I 计算,其中,K 为厂区包气带垂向等效渗透系数; I 为土水势梯度。场地包气带垂向渗透系数为 K=9.76×10<sup>-5</sup>cm/s(8.43cm/d)。土水势梯度 I 由包气带厚度除以水深计算得出,约为 0.52~1,以风险最大原则,本次取值为 1。因此,污水处理站单位面积渗漏量为 8.43cm/d。

## (3) 数学模型

无论是可溶盐污染物还是有机污染物等在包气带中的运移和分布都受到多种因素的控制,如污染物本身的物理化学性质、土壤性质、土壤含水率等。污染物的弥散、吸附和降解作用所产生的侧向迁移距离远远小于垂向迁移距离,因此,忽略侧向运移,重点预测污染物在包气带中垂向向下迁移情况。

#### 1、水流运动基本方程

土壤水流运动方程为一维垂向饱和-非饱和土壤中水分运动方程(Richards 方程),即:

$$\frac{\partial \theta}{\partial t} = \frac{\partial}{\partial z} \left[ k \left( \frac{\partial h}{\partial z} + 1 \right) \right] - S$$

式中:

- $\theta$ —土壤体积含水率;
- h—压力水头[L],饱和带大于零,非饱和带小于零;
- z—垂直方向坐标变量[L];
- t—时间变量[T];
- k—垂直方向的水力传导度[LT-1];
- S—作物根系吸水率[T-1]。
- 2、土壤水分运移模型

土壤水分运移模型可用来描述水分在土壤中的运移过程。HYDRUS-1D 软件水流模型中包括单孔介质模型、双孔隙/双渗透介质模型等多种土壤水分运移模型。本文模拟时采用 Van Genuchten- Malen 提出的土壤水力模型来进行模拟预测,且在模拟中不考虑水流滞后的现象,方程为:

$$\theta(h) = \begin{cases} \theta r + \frac{\theta s - \theta r}{[1 + |\alpha h|^n]^m} & h < 0 \\ \theta s & h \ge 0 \end{cases}$$

$$K(h) = K_s S_e^l \left[ 1 - \left( 1 - S_e^{-1/m} \right)^n \right]^2$$

$$S_e = \frac{\theta - \theta r}{\theta s - \theta r}$$

$$m = 1 - \frac{1}{n} \qquad n > 1$$

式中:

- $\theta$ r, 土壤残余含水率:
- $\theta$ s, 土壤饱和含水率:
- Se, 有效饱和度;
- a, 冒泡压力;
- n, 土壤孔隙大小分配指数;
- Ks,饱和水力传导系数;
- 1, 土壤孔隙连通性参数,通常取 0.5。
- 3、土壤溶质运移模型

根据多孔介质溶质运移理论,考虑土壤吸收的饱和-非饱和土壤溶质运移的数学模型为:

$$\frac{\partial(\theta c)}{\partial t} + \frac{\partial(Ps)}{\partial t} = \frac{\partial}{\partial z} \left(\theta D \frac{\partial c}{\partial z}\right) - \frac{\partial}{\partial z} (cq) - Asc$$

式中:

- c, 土壤水中污染物浓度[ML-3];
- ρ, 土壤容重[ML<sup>-3</sup>];
- s,单位质量土壤溶质吸附量[MM<sup>-1</sup>];
- D,土壤水动力弥散系数[ $L^2T^{-1}$ ];
- q, Z方向达西流速[LT<sup>-1</sup>];
- A, 一般取 1。
- 4、土壤单位质量的污染物质量浓度换算公式如下:

$$M = \theta C/\rho$$

式中:

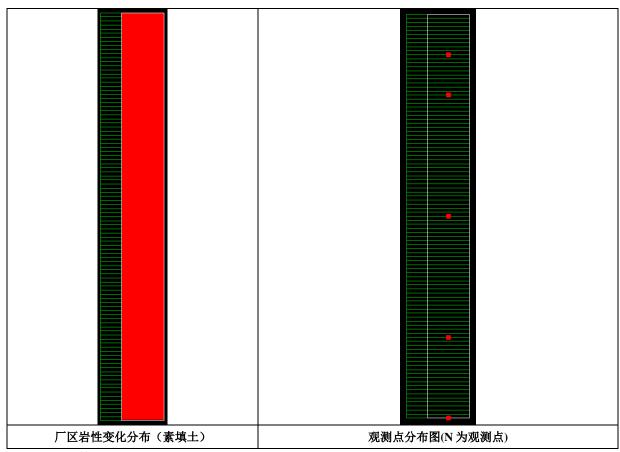
- M, 土壤单位质量的污染物质量浓度, 单位为 mg/kg;
- θ, 土壤体积含水率, 单位为 cm³/cm³;
- C, 为溶质浓度, 单位为 mg/L;
- ρ,为土壤密度,单位为 g/cm<sup>3</sup>。
- ②数值模型
- 1、模拟软件选取

在本次评价中应用 HYDRUS 软件求解非饱和带中的水分与溶质运移方程。该软件是美国农业部盐土实验室开发的模拟非饱和介质中的一维水分、热、溶质运移的有限元计算机模型。该模型软件程序可以灵活地处理各类水流边界,包括定水头和变水头边界、给定流量边界、渗水边界、自由排水边界、大气边界以及排水沟等。对水流区域进行不规则三角形网格剖分,控制方程采用伽辽金线状有限元法进行求解,对时间的离散均采用隐式差分,并采用迭代法将离散化后的非线性控制方程组线性化。该模型综合考虑了水分运动、热运动、溶质运移和作物根系吸收,适用于恒定或者非恒定的边界条件,具有灵活的输入输出功能。目前已在模拟土壤的氮素、水分、盐分等的运移方面有广泛的应用。

#### 2、建立模型

包气带污染物运移模型为:废水池出现泄漏:对典型污染物化学需氧量、氨氮在包气带中的运移进行模拟。地下水埋深 0.3~1.0m,参照调查地层资料,模型选择自地表向下 1m 范围内进行模拟。自地表向下至 1m 处分为 1 层,粉质黏土层。剖分节点为 101 个。

在预测目标层布置 5 个观测点,从上到下依次为  $N_0 \sim N_5$ ,距模型顶端距离分别为 10, 20,50、80 和 100cm。高浓废水收集池若发生不易发现的小面积渗漏,假设年度检修时 发现,故将时间保守设定为 1 年。



# 3、参数选取

素填土的土壤水力参数值见表 6.1-70, 溶质运移模型方程中相关参数取值见表 6.1-71, 污染物泄漏浓度见表 6.1-72。

表 6.1-70 土壤水力参数 (软件自带)

土壤层次	土壤类 型	残余含水率 θr/cm³ cm <sup>-3</sup>	饱和含水率 θs/cm³ cm <sup>-3</sup>	经验参数 α/cm <sup>-1</sup>	曲线性状参 数 n	渗透系数 Ks/cm d <sup>-1</sup>	经验参数 l
0~100cm	素填土	0.078	0.43	0.036	1.56	24.96	0.5

表 6.1-71 溶质运移及反应参数

土壤层次	土壤类型	土壤密度 ρ/g cm <sup>-3</sup>	纵向弥散系数 DL/cm	$Kd/m^3g^{-1}$	Sinkwater1 (d <sup>-</sup>	SinkSolid1 (d <sup>-</sup>
0~100cm	素填土	1.5	30	0.06	0.001	0.001

#### 表 6.1-72 污染物泄漏浓度

序号	污染物	泄漏浓度(mg/L)					
1	$\mathrm{COD}_{\mathrm{Mn}}$	930.4					
2							
*注:此处浓度系指联仕公司一期+二期+三期项目营运期综合废水产生浓度。							

# 4、边界条件

对于边界条件概化方法,综述如下:

# A.水流模型

考虑降雨,包气带中水随降雨增加,故上边界定为大气边界可积水。下边界为潜水 含水层自由水面,选为自由排水边界。

#### B.溶质运移模型

溶质运移模型上边界选择浓度通量边界,下边界选择零浓度梯度边界。

## (3) 模型预测结果

本次模型中没有考虑污染物自身降解、滞留等作用。由于计算得到的污染物浓度为土壤水中的浓度,因此可根据土壤体积含水量换算为溶质的单位质量含量:  $\mathbf{M}$  (mg/kg) = $\theta$ C/ $\rho$  (其中  $\theta$  单位为 cm³/cm³,C 为溶质浓度,单位为 mg/L, $\rho$  为土壤密度,单位为 g/cm³)。

# $\bigcirc$ COD<sub>Mn</sub>

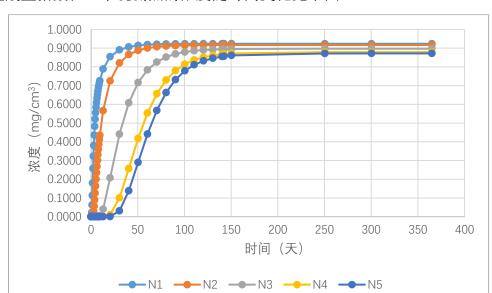
泄漏废水进入包气带之后,距离地表以下 0.1m 处(N1 观测点)在泄漏后 0.286d 即可监测到高锰酸盐指数,365d 时浓度为 0.923mg/cm³ (264mg/kg); 地表以下 0.2m 处(N2 观测点)为 1.068d,365d 时浓度为 0.916mg/cm³ (262mg/kg); 地表以下 0.5m 处(N3 观测点)为 5.389d,365d 时浓度为 0.897mg/cm³ (2577mg/kg); 地表以下 0.8m 处(N4 观测点)为 12.88d,365d 时浓度为 0.8786mg/cm³ (251mg/kg); 地表以下 1.0m 处(N5 观测点)为 20.38d,365d 时浓度为 0.8716mg/cm³ (249mg/kg)。

# 表 6.1-73 不同深度处 $COD_{Mn}$ 污染物浓度随时间变化情况

时间 (d)	N1 %	<b></b>	N2 浓度		N3浓度		N4浓度		N5 浓度	
时间(d)	(mg/cm <sup>3</sup> )	(mg/kg)	(mg/cm <sup>3</sup> )	(mg/kg)	(mg/cm <sup>3</sup> )	(mg/kg)	(mg/cm <sup>3</sup> )	(mg/kg)	(mg/cm <sup>3</sup> )	(mg/kg)
0.001	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
0.01	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
0.0249	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
0.033	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
0.0436	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
0.0574	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
0.0753	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
0.0986	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
0.1289	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
0.1683	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
0.2195	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
0.286	0.0000	0.0013	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
0.3725	0.0001	0.0226	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
0.485	0.0009	0.2522	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
0.6312	0.0058	1.6490	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
0.8212	0.0231	6.6224	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
1.0683	0.0629	18.0384	0.0000	0.0006	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
1.3153	0.1132	32.4447	0.0000	0.0102	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
1.6365	0.1797	51.5019	0.0005	0.1322	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
2.0541	0.2571	73.7124	0.0035	1.0061	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
2.4716	0.3232	92.6627	0.0123	3.5277	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
2.8891	0.3796	108.8111	0.0287	8.2220	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
3.3891	0.4356	124.8577	0.0565	16.1994	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
3.8891	0.4819	138.1535	0.0900	25.7866	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
4.3891	0.5210	149.3606	0.1264	36.2398	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
4.8891	0.5546	158.9886	0.1637	46.9172	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
5.3891	0.5838	167.3430	0.1999	57.3092	0.0000	0.0002	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
5.8891	0.6097	174.7804	0.2351	67.3957	0.0000	0.0014	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
6.3891	0.6321	181.1990	0.2685	76.9727	0.0000	0.0070	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000

#### 6 环境影响预测与评价

6.8891	0.6522	186.9555	0.3005	86.1422	0.0001	0.0268	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
7.3891	0.6701	192.1006	0.3309	94.8532	0.0003	0.0804	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
7.8891	0.6863	196.7363	0.3595	103.0548	0.0007	0.1976	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
8.3891	0.7009	200.9134	0.3863	110.7469	0.0015	0.4161	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
8.8891	0.7142	204.7340	0.4116	117.9806	0.0027	0.7784	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
9.3891	0.7263	208.1982	0.4352	124.7559	0.0046	1.3250	0.0000	0.0000	0.0000	0.0000
12.8891	0.7883	225.9767	0.5662	162.2998	0.0403	11.5484	0.0000	0.0047	0.0000	0.0000
20.3891	0.8544	244.9269	0.7247	207.7397	0.2074	59.4488	0.0101	2.9083	0.0005	0.1366
30.3891	0.8906	255.3190	0.8210	235.3500	0.4405	126.2841	0.1007	28.8788	0.0314	8.9912
40.3891	0.9063	259.8019	0.8656	248.1362	0.6079	174.2710	0.2568	73.6105	0.1382	39.6121
50.3891	0.9141	262.0433	0.8882	254.6059	0.7160	205.2435	0.4178	119.7636	0.2900	83.1366
60.3891	0.9182	263.2150	0.9002	258.0698	0.7837	224.6522	0.5534	158.6320	0.4411	126.4369
70.3891	0.9203	263.8263	0.9070	260.0057	0.8258	236.7254	0.6559	188.0253	0.5672	162.6054
80.3891	0.9216	264.1828	0.9109	261.1263	0.8523	244.3156	0.7293	209.0641	0.6630	190.0629
90.3891	0.9225	264.4376	0.9132	261.7886	0.8688	249.0532	0.7799	223.5825	0.7316	209.7264
100.389	0.9228	264.5395	0.9146	262.1961	0.8791	252.0078	0.8141	233.3632	0.7791	223.3278
110.389	0.9232	264.6413	0.9155	262.4509	0.8857	253.8927	0.8366	239.8329	0.8110	232.4973
120.389	0.9233	264.6923	0.9159	262.5527	0.8898	255.0643	0.8514	244.0610	0.8322	238.5593
130.389	0.9233	264.6923	0.9162	262.6546	0.8924	255.8285	0.8611	246.8628	0.8460	242.5327
140.389	0.9233	264.6923	0.9164	262.7056	0.8942	256.3379	0.8674	248.6457	0.8551	245.1307
142.389	0.9235	264.7433	0.9166	262.7566	0.8944	256.3888	0.8683	248.9003	0.8565	245.5382
150.389	0.9235	264.7433	0.9166	262.7566	0.8953	256.6436	0.8713	249.7665	0.8610	246.8118
250.389	0.9235	264.7433	0.9168	262.8074	0.8970	257.1529	0.8786	251.8550	0.8715	249.8173
300.389	0.9235	264.7433	0.9168	262.8074	0.8970	257.1529	0.8786	251.8550	0.8716	249.8683
365	0.9235	264.7433	0.9168	262.8074	0.8970	257.1529	0.8786	251.8550	0.8716	249.8683



# 高锰酸盐指数在5个观测点的浓度随时间变化见下图。

图 6.1-115 不同深度处 COD<sub>Mn</sub>污染物浓度随时间变化曲线

## ②氨氮

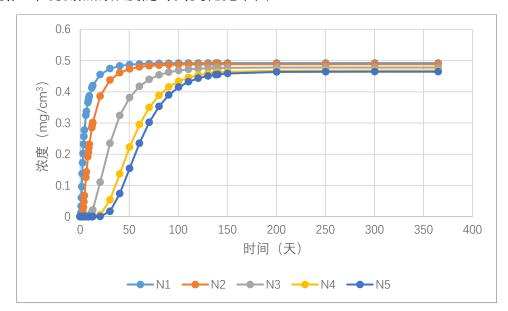
氨氮进入包气带之后,距离地表以下 0.1 m 处(N1 观测点)在泄漏后 0.286 d 即可监测到氨氮,138 天后最终浓度恒定在  $0.491 \text{mg/cm}^3$  (141.00 mg/kg);地表以下 0.2 m 处(N2 观测点)为 1.06 d,365 d 时浓度为  $0.488 \text{mg/cm}^3$  (139.98 mg/kg);地表以下 0.5 m 处(N3 观测点)为 5.889 d,365 d 时浓度为  $0.477 \text{mg/cm}^3$  (136.966 mg/kg);地表以下 0.8 m 处(N4 观测点)为 11.889 d,365 d 时浓度为  $0.468 \text{mg/cm}^3$  (134.155 mg/kg);地表以下 1.0 m 处(N5 观测点)为 20.38 d,365 d 时浓度为  $0.464 \text{mg/cm}^3$  (133.08 mg/kg)。

# 表 6.1-74 不同深度处氨氮污染物浓度随时间变化情况

时间 (d)	N1 🌣	<b></b>	N2 浓度		N3 浓度		N4 浓度		N5 浓度	
时间(0)	(mg/cm <sup>3</sup> )	(mg/kg)	(mg/cm <sup>3</sup> )	(mg/kg)	(mg/cm <sup>3</sup> )	(mg/kg)	(mg/cm <sup>3</sup> )	(mg/kg)	(mg/cm <sup>3</sup> )	(mg/kg)
0.001	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
0.01	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
0.0249	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
0.033	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
0.0436	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
0.0574	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
0.0753	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
0.0986	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
0.1289	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
0.1683	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
0.2195	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
0.286	0	0.0007	0	0	0	0	0	0	0	0
0.3725	0.0000	0.0120	0	0	0	0	0	0	0	0
0.485	0.0005	0.1343	0	0	0	0	0	0	0	0
0.6312	0.0031	0.8780	0	0	0	0	0	0	0	0
0.8212	0.0123	3.5279	0	0	0	0	0	0	0	0
1.0683	0.0335	9.6081	0	0.0003	0	0	0	0	0	0
1.3153	0.0603	17.2792	0	0.0054	0	0	0	0	0	0
1.6365	0.0957	27.4291	0.0002	0.0704	0	0	0	0	0	0
2.0541	0.1369	39.2552	0.0019	0.5356	0	0	0	0	0	0
2.4716	0.1721	49.3488	0.0066	1.8787	0	0	0	0	0	0
2.8891	0.2022	57.9552	0.0153	4.3783	0	0	0	0	0	0
3.3891	0.2319	66.4900	0.0301	8.6268	0	0	0	0	0	0
3.8891	0.2567	73.5939	0.0479	13.7324	0	0	0	0	0	0
4.3891	0.2774	79.5223	0.0673	19.3031	0	0	0	0	0	0
5.8891	0.3246	93.0656	0.1252	35.8924	0	0.0007	0	0	0	0
6.3891	0.3366	96.4898	0.1431	41.0082	0	0.0037	0	0	0	0
7.8891	0.3655	104.7691	0.1915	54.8888	0.0004	0.1052	0	0	0	0
8.3891	0.3733	107.0178	0.2057	58.9773	0.0008	0.2216	0	0	0	0

#### 6 环境影响预测与评价

i i						ı	ı	ı	1	
8.8891	0.3803	109.0110	0.2191	62.8103	0.0014	0.4146	0	0	0	0
9.3891	0.3867	110.8508	0.2318	66.4389	0.0025	0.7058	0	0	0	0
11.8891	0.4122	118.1591	0.2844	81.5155	0.0138	3.9608	0	0.0003	0	0
12.3891	0.4161	119.2834	0.2933	84.0708	0.0174	4.9937	0	0.0010	0	0
12.8891	0.4198	120.3567	0.3015	86.4217	0.0214	6.1482	0	0.0025	0	0
20.3891	0.4550	130.4247	0.3860	110.6464	0.1104	31.6556	0.0054	1.5490	0.0003	0.0727
30.3891	0.4742	135.9443	0.4373	125.3652	0.2346	67.2566	0.0536	15.3781	0.0167	4.7877
40.3891	0.4828	138.3974	0.4610	132.1624	0.3238	92.8101	0.1367	39.1990	0.0736	21.0969
50.3891	0.4869	139.5729	0.4730	135.5865	0.3813	109.3176	0.2225	63.7814	0.1545	44.2790
60.3891	0.4890	140.1862	0.4794	137.4264	0.4174	119.6412	0.2947	84.4797	0.2350	67.3589
70.3891	0.4901	140.4928	0.4830	138.4485	0.4398	126.0807	0.3494	100.1695	0.3022	86.6262
80.3891	0.4908	140.6972	0.4851	139.0618	0.4539	130.1181	0.3885	111.3619	0.3532	101.2427
90.3891	0.4912	140.7994	0.4863	139.4196	0.4626	132.6223	0.4154	119.0790	0.3897	111.7196
100.389	0.4915	140.9017	0.4871	139.6240	0.4682	134.2067	0.4336	124.2919	0.4149	118.9257
110.389	0.4917	140.9528	0.4876	139.7773	0.4717	135.2288	0.4455	127.7161	0.4320	123.8320
120.389	0.4917	140.9528	0.4878	139.8284	0.4739	135.8421	0.4534	129.9648	0.4432	127.0517
130.389	0.4917	140.9528	0.4880	139.8795	0.4753	136.2509	0.4585	131.4469	0.4505	129.1471
138.389	0.4919	141.0039	0.4881	139.9306	0.4760	136.4554	0.4614	132.2646	0.4546	130.3225
140.389	0.4919	141.0039	0.4881	139.9306	0.4762	136.5065	0.4619	132.4179	0.4555	130.5781
150.389	0.4919	141.0039	0.4881	139.9306	0.4767	136.6598	0.4641	133.0312	0.4585	131.4469
200.389	0.4919	141.0039	0.4883	139.9817	0.4776	136.9153	0.4674	134.0022	0.4635	132.8779
250.389	0.4919	141.0039	0.4883	139.9817	0.4778	136.9664	0.4678	134.1044	0.4641	133.0312
300.389	0.4919	141.0039	0.4883	139.9817	0.4778	136.9664	0.4680	134.1555	0.4642	133.0823
365	0.4919	141.0039	0.4883	139.9817	0.4778	136.9664	0.4680	134.1555	0.4642	133.0823



## 氨氮 5 个观测点的浓度随时间变化见下图。

图 6.1-116 不同深度处氨氮污染物浓度随时间变化曲线

由上述分析可知,非正常情况下,污水站污水收集池废水防渗层破损,对土壤的影响较大。污水处理站须严格按照土壤和地下水保护措施进行防渗,保证无泄漏,可保证项目运行对厂区内土壤环境的影响总体可控。

# 6.1.6.11 土壤环境影响预测评价结论

本次评价从大气沉降、地面漫流和垂直入渗三个影响途径,分析项目对土壤环境的影响。

通过大气酸沉降影响分析,项目运行期第 1 年、第 5 年、第 10 年、第 30 年土壤中 pH 的环境影响预测叠加值分别为 7.502、7.472、7.434、7.359。对比《环境影响评价技术导则土壤环境(试行)》(HJ964-2018)附录 D.2 土壤酸化、碱化分级标准(5.5~8.5),本项目预测值在范围之内。

若厂内发生废水收集系统破损,废水发生地面漫流,通过地面漫流影响分析,可知将造成土壤严重酸化。若污水站污水收集池废水防渗层破损,通过垂直入渗影响分析,可知对土壤的影响较大。

因此,企业厂区应按照土壤和地下水保护要求做好分区防渗,设置围堰、废水废液 收集池,定期开展检修,污染物得到有效阻断或控制,对土壤的影响可接受。

#### 6.1.6.12 土壤环境影响自查表

## 表 6.1-75 土壤环境影响自查表

	工作内容		完成			备注					
	影响类型	污菜									
	土地利用类型	Ž	建设用地 ☑,农用地□ ,未利用地□								
	占地规模	(6.6667) hm <sup>2</sup>									
	敏感目标信息		敏感目标()、方								
影响	影响途径	大气沉降 ☑;	地面漫流 ☑;垂፤	直入渗 ☑;地下水	:位口; 其他口						
识别	全部污染物		SO <sub>2</sub> , H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub> ,	VOCs、丙酮等							
	特征因子		p	Н							
	所属土壤环境影响评价		Ⅰ类☑; Ⅱ类□;	III 米□. IV 米							
	项目类别		1 矢 ☑; Ⅱ 矢□;	III 矢口; IV 矢							
	敏感程度		敏感□; 较敏原								
	评价工作等级		一级口;二组	-							
	资料收集		a) <b>☑</b> ; b) □;								
	理化性质	土体构型为 A-P	-Wc-W、A-P-Wc-0			同附录 C					
			占地范围内	占地范围外	深度						
	现状监测点位	表层样点数	4	2	0.2m	点位布置 图					
		柱状样点数		0	3.0m						
现状			介)、铜、铅、汞								
调查		1,1-二氯乙烷、1,2									
内容	现状监测因子	二氯乙烯,二氯甲									
		烷,四氯乙烯,1	45 项全测								
	->6 \CHE\(\) [ ] [ ]	氯丙烷,氯乙烯	15 7 7 1 10								
			甲苯+对二甲苯,令								
		苯并[a]蒽, 苯并									
	)= W El =										
로터 J D	评价因子	<b>#1</b>		监测因子	TD 2 4 400 204 0) - 1- 1/4						
现状	评价标准	《土壤外境质重建			GB36600-2018)中第						
评价	エロイレンエヤケイチック		二类用均								
	现状评价结论		达								
目2.0分	预测因子			H B. FCJ # Ab. ()							
影响 预测	预测方法 预测分析内容	附录 E☑;附录 F□其他()									
[央/四	预测分析内容 预测结论	影响范围()影响程度(√)									
	防控措施										
ひといム	四 2 1 1 2 1 2 1 2 1 2 1 2 1 2 1 2 1 2 1	工場环境原里监测点数	現状保障 <u>図 源头</u> 监测								
防治 措施	跟踪监测		区附近 pH、甲苯		监测频次 每年一次						
1日 / 他	<b>产</b> 自八兀松 <del>厂</del>	15小处理站、罐区	《 附近   pH 、 中本		<b></b>						
	信息公开指标 "口"为勾选项,可√; ().	7.上京は豆花 "			八四五百十萬五章						

注 1: "口"为勾选项,可√; ()为内容填写项; "备注"为其他补充内容。 注 2:需要分别开展土壤环境影响评价工作的,分别填写自查表。

# 6.1.7 生态环境影响评价

项目选址位于荆州市开发区盐卡港路,毗邻汉能,场地已征收为工业用地,目前主要植被为杂草。项目在施工过程中,土地平整将会造成一定量的水土流失,应当合理安排施工时间,避免大雨、暴雨期大填大挖的前提下,在严格落实本项目水土保持方案中提出的措施及水管部门的审批意见的前提下,项目施工期水土流失的影响较小,在环境承受能力范围内。另项目的运营期将排放一定量的废气和废水,对附近的动植物产生一定的影响,通过采取一系列环保措施,可最大程度的减轻该项目排放的污染物对周边生态环境的负面影响。

本工程厂区内绿化布置采用点、线、面方式,充分利用不宜建筑的边角隙地,对不规则用地进行规则化处理,取得别开生面的环境美化效果,重点在厂房区绿化,做到绿化层次分明。主要道路两侧利用乔木、灌木及草本植物组成绿化带,充分发挥绿化对道路及道路两侧建筑的遮荫、美化等方面的作用。管线用地上绿化,种植的乔、灌木应满足有关间距要求,架空管线下,铺设草坪,种植花卉,使整个厂区构成一个优美的空间环境。厂区绿化实施后,将减轻项目建设对区域生态环境的影响。

# 6.2 施工期环影响评价

## 6.2.1 大气环境影响评价

施工废气的主要来源:施工扬尘、管线开挖扬尘、交通运输产生的道路扬尘、汽车 尾气和挖掘机、推土机外排废气,主要污染物为 TSP、SO<sub>2</sub>、NO<sub>2</sub>、CO 和 HC。

扬尘排放方式主要为无组织间歇性排放,其产生受风向、风速和空气湿度等气候条件及施工方式、开挖裸露面积大小、物料运输车辆的装载方式、车辆的行驶速度、施工区和运输线路下垫面等因素的影响,其中混凝土拌和的污染最严重,根据类似工程监测,在混凝土拌和作业点 300m 范围内,TSP 浓度超过《环境空气质量标准》中二级标准。据有关资料,产生扬尘颗粒物粒径分布如下: <5µm 占 8%、5~50µm 占 24%、>20µm 占 68%,施工现场有大量的颗粒物粒径在可产生扬尘的粒径范围之内,容易造成粉尘污染。据类似工程监测,颗粒物经过一定自然沉降作用后,在离施工现场 50m 处,TSP 日均浓度为 1.13mg/m³,超出《环境空气质量标准》中二级标准限值 2.8 倍;在离施工现场 200m 处,TSP 日均浓度 0.47mg/m³,超出《环境空气质量标准》中二级标准限值 0.6 倍。

燃油机械和汽车尾气中的主要污染物为  $SO_2$ 、 $NO_2$ 、CO 和 HC。由于施工机械多为大型机械,单车排放系数较大,施工机械数量少且分散,其污染程度相对较轻。据类似工程监测,距离现场 50m 处,CO、 $NO_2$ 小时平均浓度分别为 0.2  $mg/m^3$  和 0.062  $mg/m^3$ ,均可达到《环境空气质量标准》(GB3095-2012)二级标准浓度限值,对周围环境影响不大。

施工现场环境空气质量现状较好,环境容量较大,因此,各施工场区所排放的大气污染物不致对区域大气环境产生影响。

另外,施工期运输车辆运行将产生道路扬尘,扬尘污染在道路两边扩散,最大扬尘 浓度出现在道路两边,随着离开路边的距离增加浓度逐渐递减而趋近于背景值,一般条 件下影响范围在路边两侧 30m 以内。因此,车辆扬尘对运输线路周围小范围大气造成一定程度的污染,但工程完工后其污染也随之消失。

#### 6.2.2 地表水环境影响评价

施工期废水来源主要为工程施工废水和生活污水。其中工程施工废水包括施工机械 冷却水及洗涤用水、施工现场清洗、建材清洗、混凝土浇筑、养护、冲洗等,这部分废 水有一定量的油污和泥沙。施工人员的生活污水含有一定量的有机物和病菌。雨季作业 场面的地面径流水,含有一定量的泥土和高浓度的悬浮物。

要求施工单位在施工现场设置临时集水池、沉砂池等临时性污水简易处理设施,施工废水经沉淀后可回用,生活污水经化粪池预处理后排入园区污水管网进入荆州申联环境科技有限公司污水处理厂深度处理。采取以上措施后,能有效地控制对水体的污染,预计施工期对水环境的影响较小。随着施工期的结束,该类污染将随之不复存在。

#### 6.2.3 声环境影响评价

#### (1) 噪声源

施工期噪声主要分为机械噪声、施工作业噪声和施工车辆噪声。机械噪声主要由施工机械所造成,如铲平机、压路机、搅拌机等,多为点声源;施工作业噪声主要指施工过程中零星的敲打声、装卸车辆撞击声、拆卸模板的撞击声等,多为瞬时噪声;施工车辆的噪声属于交通噪声。其噪声源源强范围为84~114dB(A)。

#### (2) 噪声影响预测

施工期噪声源可视为点声源,根据点声源噪声衰减模式,估算出施工期间离声源不同距离处的噪声预测值。计算模式如下:

$$L(r) = L(r_0) - 201g\left(\frac{r}{r_0}\right)$$

式中: L(r) ——距声源 r 米处的施工噪声预测值,dB(A);

L(r0) ——距声源 r0 米处的施工噪声预测值,dB(A);

各种施工机械在不同距离处的噪声预测值如下表。

噪声源	衰减距离 (m)										
· 宋 产 ()尔	0	15	25	50	75	100	150	200	300	400	
挖掘机	114	78.2	75.4	66.8	62.6	59.5	55.1	51.9	47.4	44.1	
压路机	104	68.2	65.4	56.8	62.6	49.5	45.1	41.9	37.4	34.1	
铲土机	110	74.2	71.4	62.8	58.6	55.5	51.1	47.9	43.4	40.1	
自卸卡车	95	59.2	56.4	47.8	43.6	40.5	36.1	32.9	28.4	25.1	
混凝土振捣机	112	76.2	73.4	64.8	60.6	57.5	53.1	49.9	45.4	42.1	
混凝土搅拌机	84	48.2	45.4	36.8	32.6	29.5	25.1	21.9	17.4	14.1	

表 6.2-1 各施工机械在不同距离处的噪声预测值 单位: dB(A)

#### (3) 施工期噪声影响分析

施工期噪声的影响随着工程不同施工阶段以及使用不同的施工机械而有所不同,在施工初期,运输车辆的行驶和施工设备的运转是分散的,噪声影响具有流动性和不稳定性,随后打桩机、搅拌机等固定声源增多,其功率大,施工时间长,对周围声环境的影响较明显。施工期噪声的影响程度主要取决于施工机械与敏感点的距离,据表 6-44 所示的预测结果,拟建工程施工期间所产生的噪声,在距声源 50m 处的变化范围在36.75~66.75dB之间,可见施工噪声对施工场地附近 50m 范围有一定影响,距离施工场地 200m 时,噪声衰减至 55dB之内。由于厂区周边 200m 范围内有部分居民敏感点,在施工期间都将受到施工噪声污染的影响,短期内将处于超标环境中。为了保护居民的夜间休息,在晚上 22 时至凌晨 6 时应停止施工。此外,建议尽可能集中声强较大的机械进行突击作业,缩短施工噪声的污染时间,尽量避免夜间施工,缩小施工噪声的影响范围。同时,对在大型高噪设备旁工作的人员,要采取防护措施,以免造成身体伤害,如噪声性耳聋及各种听力障碍等疾病。

建议建设单位从以下几方面采取适当的实施措施来减轻其噪声的影响。

- (1) 严禁高噪音、高振动的设备在中午或夜间休息时间作业,施工单位应选用低噪音机械设备或带隔声、消声设备,禁止在居民点附近使用柴油发电机组。
- (2) 合理安排好施工时间与施工场所,土方工程应尽量安排多台设备同时作业,缩短影响时间。将施工现场的固定振动源相对集中,以减少振动干扰的范围。特殊情况下夜间要施工时,应向当地环保部门申请,批准后才能根据规定施工,并应控制作业时间,禁止出现夜间扰民现象。加强施工区附近交通管理,避免交通堵塞而增加车辆噪声。
- (3)施工单位在各敏感区域施工应取得周边居民的理解,尽可能按当居民要求采取必要、可行的噪声控制措施,施工运输车辆进出场地应远离居民点一侧。
  - (4) 优化施工方案,合理安排工期,在施工工程招标时,将降低环境噪声污染的

措施列为施工组织设计内容,并在签订合同中予以明确。

- (5) 尽量采用低噪声机械,施工机械设备应事先对其进行常规工作状态下的噪声测量,超过国家标准的机械应禁止其入场施工。移动较大的固定机械设备应加装减振机座,同时加强各类施工设备的维护保养,保持其良好的运行状态,最大限度减小噪声源强。使用商品混凝土,不在施工场地内设置混凝土搅拌机。
- (6)运输车辆禁止超载,车速严格遵守当地道路限速标准,运输路线应尽量避开集中居民住宅区域,禁止夜间运输,同时车辆经过敏感点时禁止鸣笛。
- (7) 应注意合理安排施工物料的运输时间。在途经道路沿线居民等敏感建筑时,以避免施工车辆噪声对沿线的居民生活产生影响。运输车辆进出施工场地应安排在远离住宅区的一侧,在施工现场设置高度不低于 3m 的硬质围挡。
- (8)施工监理单位应做好施工期噪声监理工作,配备一定数量的简易噪声测量仪器,对施工场所附近的居民点进行监测,以保证其不受噪声超标影响。

根据《中华人民共和国环境噪声污染防治条例》的规定,若采取降噪措施后仍达不到规定限值,特别是发生夜间施工扰民现象时,施工单位应向受此影响的组织或个人致歉并给予赔偿。

项目在施工严格落实上述噪声减缓措施,可有效降低施工期噪声对外环境的影响。随着施工期结束,施工噪声影响也随之消失。

#### 6.2.4 固体废物环境影响评价

本项目施工固废主要为施工弃渣和施工人员日常生活垃圾。

施工弃渣、弃土主要来自基础开挖阶段、管线开挖、土建工程阶段伴随产生的弃土、一些碎砖、水泥砂浆等固体废物。根据工程施工计划,施工期间的弃土弃渣均用于回填场地,多余弃土外运至指点地点。在土石方开挖建设期间,开挖物料的运输将可能产生少量散落现象,如遇雨水冲刷施工现场的浮土和弃碴,可形成水土流失。但建设单位严格落实水土保持方案论证报告中提出的水土保持方案措施和水部门的审批意见,将不会对周围环境造成大的影响。

施工人员日常生活垃圾如果随意堆置,不仅会影响施工区环境卫生,还将为传播疾病的鼠类、蚊、蝇提供孳生条件,进而导致疾病流行,影响施工人员身体健康。因此应做好施工现场垃圾处置及固体废物的管理,尽量避免对人群健康可能产生的不利影响。

# 7环境风险评价

# 7.1 环境风险评价的目的和重点

# 7.1.1 环境风险评价目的

根据国家环境保护部《关于进一步加强环境影响评价管理防范环境风险的通知》 (环发〔2012〕77号〕及《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ169-2018)中相关要求,结合该项目工程分析,本评价按照上述文件及风险评价导则的相关要求,采用项目风险识别、源项分析和后果分析等方法进行环境风险评价,了解其环境风险的可接受程度,提出减少风险的事故应急措施及应急预案,为工程设计和环境管理提供资料和依据,以期达到降低危险,减少危害的目的。

## 7.1.2 环境风险评价重点

根据导则中的附录 B,本项目建成后涉及环境风险物质主要为异丙醇、丙酮、醋酸、硫酸等,存在环境风险因素有化学物质储存及管道输送泄漏风险等。

# 7.2 环境风险调查

# 7.2.1 环境风险源调查

#### (1) 危险物质情况

本项目涉及的化学品为异丙醇、丙酮、醋酸硫酸等,对比《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ 169-2018)附录 B,本项目存在的危险物质调查情况见下表。

序号	危险单元	主要危险物质	最大存在量(t)
		异丙醇	53.694
		丙酮	28.8
		二甲基亚砜*	2.277
		二乙二醇单丁醚*	7.46856
		乙醇胺*	6.3342
1	露天装置区	丙二醇甲醚醋酸酯*	4.97835
1		环戊酮*	3.933
		丙二醇甲醚*	4.761
		N,N-二甲基甲酰胺**	5.8374
		N-甲基甲酰胺**	12.5442
		二乙二醇甲醚**	10.764
		环己酮**	1.9665
2	甲类车间	醋酸	89.775
3	联合装置区(依托在建)	硫酸	250.344

表 7.2-1 项目危险物质调查情况表

## 7环境风险评价

		SO <sub>3</sub>	496.44
4	50%精制硫酸厂房	硫酸	396.9
		异丙醇储罐	211.95
		异丙醇成品储罐	211.95
		丙酮原料槽	36
		丙酮产品槽	36
		醋酸原料槽	47.25
		二甲基亚砜* (废 LCD 光阻剥离液储罐)	33
		二乙二醇单丁醚* (废 LCD 光阻剥离液储罐)	108.24
		乙醇胺*(废 LCD 光阻剥离液储罐)	91.8
		丙二醇甲醚醋酸酯*(废LCD光阻剥离液储罐)	72.15
		环戊酮*(废 LCD 光阻剥离液储罐)	57
		丙二醇甲醚* (废 LCD 光阻剥离液储罐)	69
		N,N-二甲基甲酰胺**(废 LCD 光阻剥离液储罐)	84.6
		N-甲基甲酰胺**(废 LCD 光阻剥离液储罐)	181.8
		二乙二醇甲醚**(废 LCD 光阻剥离液储罐)	156
		环己酮** (废 LCD 光阻剥离液储罐)	28.5
		二甲基亚砜*(LCD 光阻剥成品储罐)	33
		二乙二醇单丁醚*(LCD光阻剥成品储罐)	108.24
		乙醇胺*(LCD光阻剥成品储罐)	91.8
		丙二醇甲醚醋酸酯*(LCD光阻剥成品储罐)	72.15
		环戊酮* (LCD 光阻剥成品储罐)	57
		丙二醇甲醚*(LCD光阻剥成品储罐)	69
		N,N-二甲基甲酰胺**(LCD 光阻剥成品储罐)	84.6
5	有机物罐区	N-甲基甲酰胺**(LCD 光阻剥成品储罐)	181.8
	<b>有机物罐区</b>	二乙二醇甲醚**(LCD光阻剥成品储罐)	156
		环己酮** (LCD 光阻剥成品储罐)	28.5
		二甲基亚砜*(排废 lcd 光阻剥离液槽)	1.65
		二乙二醇单丁醚*(排废 lcd 光阻剥离液槽)	5.412
		乙醇胺*(排废 led 光阻剥离液槽)	4.59
		丙二醇甲醚醋酸酯*(排废 lcd 光阻剥离液槽)	3.6075
		环戊酮* (排废 led 光阻剥离液槽)	2.85
		丙二醇甲醚*(排废 lcd 光阻剥离液槽)	3.45
		N,N-二甲基甲酰胺**(排废 lcd 光阻剥离液槽)	4.23
		N-甲基甲酰胺**(排废 lcd 光阻剥离液槽)	9.09
		二乙二醇甲醚**(排废 led 光阻剥离液槽)	7.8
		环己酮**(排废 lcd 光阻剥离液槽)	1.425
		二甲基亚砜*(LCD混合槽)	3.3
		二乙二醇单丁醚*(LCD混合槽)	10.824
		乙醇胺*(LCD混合槽)	9.18
		丙二醇甲醚醋酸酯*(LCD混合槽)	7.215
		环戊酮*(LCD 混合槽)	5.7
		丙二醇甲醚*(LCD混合槽)	6.9
		N,N-二甲基甲酰胺**(LCD混合槽)	8.46
		N-甲基甲酰胺**(LCD混合槽)	18.18
		二乙二醇甲醚**(LCD混合槽)	15.6
		环己酮**(LCD 混合槽)	2.85
		废硫酸储罐	5270.4
6	硫酸罐区	硫酸成品槽	5270.4
		醋酸	60
		二甲基亚砜	2
		二乙二醇单丁醚	8
7	甲类仓库	乙醇胺	6
'	1大5件	丙二醇甲醚醋酸酯	5
		内一時中	4
		<u> </u>	5
		N1── 14. L. III.	J

	N,N-二甲基甲酰胺	6				
	N-甲基甲酰胺	12				
	二乙二醇甲醚	10				
	环己酮	2				
*注: 为 LCD 光阻剥离液 1 中的组分。						
**注:为 LCD 光阻剥离液 2 中的组织	分。					

# (2) 生产工艺情况

对照《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ 169-2018) 附录 C表 C.1 行业及生产工艺,本项目所涉及的条目为"无机酸制酸工艺"、"危险物质储存罐区"。

## 7.2.2 环境敏感目标调查

本项目环境敏感目标调查情况见下表。

表 7.2-2 环境敏感目标调查表

要素	序号	环境敏感点名称	方位	距离 (m)	规模(人)	属性	保护级别
	1	北港还迁安置小区	SSE	1600-2360	4000	居住	
	2	北港分场	SE	2000-3200	400	居住	
	3	杨场分场	SSE	2000-3100	680	居住	
	4	吴场村	SW	3200~5000	280	居住	
	5	江北监狱	S	3900~4300	500	居住	
	6	宝莲村	SE	4900~5000	300	居住	
	7	王家台	SSE	4320-4640	180	居住	
	8	滩桥还迁安置小区	S	4160-4600	3500	居住	
	9	荆农村	SE	1300~3600	2100	居住	
	10	沙口村	SE	4200~5000	1800	居住	
	11	庙兴村	E	2100~3500	1900	居住	
	12	黄场村	E	3100~4500	2000	居住	
	13	陈龙村	E	4100~5000	1850	居住	
	14	黄港村	NE	3700~5000	2200	居住	]
	15	新河台	NE	2400~3000	300	居住	
大气环境风	16	黄渊村	NE	3400~5000	870	居住	空气质量
险	17	常湾安置小区	NE	4000~4300	2500	居住	二级
1-11/2	18	西子河畔	NE	2530-2850	1000	居住	— <i>&gt;</i> /X
	19	东方玫瑰园	N	4100~4300	2400	居住	
	20	荆州开发区滩桥高级中 学	N	1500~1800	2000	学校	
	21	湖北省民间工艺技术学院	NW	2400	2250	学校	
	22	长江艺术工程职业学院	NW	2200	1800	学校	
	23	荆州市艺术高中	NW	2600	1000	学校	
	24	荆州东区医院	NW	2100	300	医院	
	25	荆州机械电子工业学校	NNW	2800	4000	学校	
	26	金源世纪城	N	3100~4500	35000	居住	
	27	荆州开发区实验中学	N	3900	1900	学校	
	28	沙市七中	NNW	4700	1500	学校	
	29	合汇公园天下	NW	4750	3700	居住	
	30	沙市农场	NNW	1100~1300	1500	居住	
	31	窑湾新村	NW	1430~2100	3920	居住	

	32	津东新村	NNW	3100~4300	3600	居住	
	33	幸福新村	NW	3100~5000	6000	居住	
	34	月堤社区	NNW	3500~4100	8000	居住	
	35	彩虹幼儿园	NNW	1130	200	学校	
	36	创业学校	NW	2500	500	学校	
	37	陈家台村	Е	4100	600	居住	
		合计			106530		
	1	长江(荆州城区)	W	2300	大河		III类
中キルび接	2	化港河	S	570	小河	雨水排泄河 道	IV类
地表水环境 风险	3	长江公安县城区二水厂 取水口	园区排污口下游 江右	20500	供水 4.5 万 m³/d	生活用水取 水口	III类
	4	长江马家寨乡自来水厂 取水口	园区排污口下游 江左	22000	供水 5 万 m³/d	生活用水取 水口	III类
地下水环境 风险	项目所在区域				地下水III 类		

# 7.3 风险等级判定

## 7.3.1 危险物质及工艺系统危险性分级

## 7.3.1.1 建设项目 Q 值确定

按照《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ 169-2018),计算所涉及的每种危险物质在厂界内的最大存在总量与附录 B 中对应临界量的比值 Q。当存在多种危险物质时,则按下公式计算物质总量与其临界值比值(Q):

$$Q = \frac{q_1}{Q_1} + \frac{q_2}{Q_2} + .... + \frac{q_n}{Q_N}$$

式中:  $q_1$ 、 $q_2$ 、……、 $q_n$ 一每种危险物质的最大存在量,t;

 $Q_1$ 、 $Q_2$ 、……、 $Q_n$ 一每种危险物质的临界量,t。

表 7.3-1 建设项目 Q 值确定表

序号	主要危险物质	最大存在量(t)	临界量(t)	qi/Qi
1	异丙醇	265.644	10	26.5644
2	丙酮	100.8	10	10.08
3	二甲基亚砜	75.227	/	/
4	二乙二醇单丁醚	248.18456	/	/
5	乙醇胺	209.7042	/	/
6	丙二醇甲醚醋酸酯	165.10085	/	/
7	环戊酮	130.483	/	/
8	丙二醇甲醚	158.111	/	/
9	N,N-二甲基甲酰胺	193.7274	5	38.74548
10	N-甲基甲酰胺	415.4142	/	/
11	二乙二醇甲醚	356.164	/	/
12	环己酮	65.2415	10	6.52415
13	醋酸	197.025	10	19.7025
14	硫酸	10540.8	10	1054.08
15	$SO_3$	496.44	5	99.288
		Q		1254.9845

由上表可知,本项目 O>100。

回顾《联仕(湖北)新材料有限公司年产 49.2 万吨高纯度电子化学品纯化及分装项目(二期)环境影响报告书》,联仕公司一期+二期项目 Q=2895.8,可知联仕公司一期+二期项目 Q=4150.7845,联仕公司全厂 Q>100 结论不变。

#### 7.3.1.2 建设项目 M 值确定

按照《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ 169-2018)(以下简称"导则"),分析项目所属行业及生产工艺特点,按导则附表评估生产工艺情况。具有多套工艺单元的项目,对每套生产工艺分别评分并求和。将 M 划分为(1) M>20;(2) 10<M≤20;(3) 5<M≤10;(4) M=5,分别以 M1、M2、M3 和 M4表示。

序号	工艺单位名称	生产工艺	数量/套	M 分值	
1	联合装置区 96%硫酸回收	无机酸制酸工艺	2	10	
2	储存区	危险物质储存	2	10	
∑M=20					

表 7.3-2 建设项目 M 值确定表

由上表可知,本项目为 M2。

回顾《联仕(湖北)新材料有限公司年产 49.2 万吨高纯度电子化学品纯化及分装项目(二期)环境影响报告书》,联仕公司一期+二期项目 M=25,可知联仕公司一期+二期+三期项目 M=45,联仕公司全厂为 M1。本次评价以 M1 进行风险评价。

#### 7.3.1.3 危险物质及工艺系统危险性分级

根据危险物质数量与临界量比值(Q)和行业及生产工艺(M),按照下表确定危险物质及工艺系统危险性等级(P),分别以P1、P2、P3、P4表示。

危险物质数量	行业及生产工艺(M)				
与临界量比值(Q)	M1	M2	M3	M4	
Q≥100	P1	P1	P2	Р3	
10≤Q<100	P1	P2	Р3	P4	
1≤Q<10	P2	Р3	P4	P4	

表 7.3-3 危险物质及工艺系统危险性等级判断 (P)

对比上表可知,本项目危险物质及工艺系统危险性等级为P1。

#### 7.3.2 环境敏感性分级

#### (1) 大气环境敏感程度

依据环境敏感目标环境敏感性及人口密度划分环境风险受体的敏感性,共分为三种 359 湖北荆州环境保护科学技术有限公司

类型, E1 为环境高度敏感区, E2 为环境中度敏感区, E3 为环境低度敏感区, 分级原则见下表。

表 7.3-4 大气环境敏感程度分级

分级	大气环境敏感性
E1	周边 5km 范围内居住区、医疗卫生、文化教育、科研、行政办公等机构人口总数大于 5 万人,或其他需要特殊保护区域;或周边 500m 范围内人口总数大于 1000 人;油气、化学品输送管线管段周边 200m 范围内,每千米管段人口数大于 200 人
E2	周边 5km 范围内居住区、医疗卫生、文化教育、科研、行政办公等机构人口总数大于 1 万人,小于 5 万人;或周边 500m 范围内人口总数大于 500 人,小于 1000 人;油气、化学品输送管线管段周边 200 m 范围内,每千米管段人口数大于 100 人,小于 20 人
E3	周边 5km 范围内居住区、医疗卫生、文化教育、科研、行政办公等机构人口总数小于 1 万人;或周边 500m 范围内人口总数小于 500 人;油气、化学品输送管线管段周边 200m 范围内,每千米管段人口数小于 100 人

对比周边敏感点调查,本项目厂址 5km 范围内人口数为 105930 人,大气环境敏感性分级为环境高度敏感区 E1。

## (2) 地表水环境敏感程度

依据事故情况下危险物质泄漏到水体的排放点受纳地表水体功能敏感性,与下游环境敏感目标情况,共分为三种类型,E1为环境高度敏感区,E2为环境中度敏感区,E3为环境低度敏感区,分级原则见下表。

表 7.3-5 地表水环境敏感程度分级

环境敏感目标	地表水功能敏感性			
	F1	F2	F3	
S1	E1	E1	E2	
S2	E1	E2	E3	
S3	E1	E2	E3	

表 7.3-6 地表水功能敏感性分区

敏感性	地表水环境敏感特征
敏感 F1	排放点进入地表水水域环境功能为Ⅱ类及以上,或海水水质分类第一类;或以发生事故时,危险物质泄漏到水体的排放点算起,排放进入受纳河流最大流速时,24 h 流经范围内涉跨国界的
较敏感 F2	排放点进入地表水水域环境功能为Ⅲ类,或海水水质分类第二类;或以发生事故时,危险物质泄漏到水体的排放点算起,排放进入受纳河流最大流速时,24h流经范围内涉跨省界的
低敏感 F3	上述地区之外的其他地区

## 表 7.3-7 环境敏感目标分级

分级	环境敏感目标
SI	发生事故时,危险物质泄漏到内陆水体的排放点下游(顺水流向)10 km 范围内、近岸海域一个潮周期水质点可能达到的最大水平距离的两倍范围内,有如下一类或多类环境风险受体:集中式地表水饮用水水源保护区(包括一级保护区、二级保护区及准保护区);农村及分散式饮用水水源保护区;自然保护区;重要湿地;珍稀濒危野生动植物天然集中分布区;重要水生生物的自然产卵场及索饵场、越冬场和洄游通道;世界文化和自然遗产地;红树林、珊瑚礁等滨海湿地生态系统;珍稀、濒危海洋生物的天然集中分布区;海洋特别保护区;海上自然保护区;盐场保护区;海水浴场;海洋自然历史遗迹;风景名胜区;或其他特殊重要保护区域
S2	发生事故时,危险物质泄漏到内陆水体的排放点下游(顺水流向)10 km 范围内、近岸海域一个潮周期水质点可能达到的最大水平距离的两倍范围内,有如下一类或多类环境风险受体的:水产养殖区;天然渔场;森林公园;地质公园;海滨风景游览区;具有重要经济价值的海洋生物生存区域
S3	排放点下游(顺水流向)10km 范围、近岸海域一个潮周期水质点可能达到的最大水平距离的两倍范围内无上述类型1和类型2包括的敏感保护目标

本项目废水排入经自建污水处理站处理后进入荆州申联环境科技有限公司污水处理厂处理,最终排放至长江,地表水功能环境敏感性分级为 E3。化港河为园区雨水排泄河道,地表水功能环境敏感性分级为 E3。

## (3) 地下水

依据地下水功能敏感性与包气带防污性能,共分为三种类型,E1 为环境高度敏感区,E2 为环境中度敏感区,E3 为环境低度敏感区,分级原则见下表。

表 7.3-8 地下水环境敏感程度分级

包气带防污性能	地下水功能敏感性			
也气带例行性胞	G1	G2	G3	
D1	E1	E1	E2	
D2	E1	E2	E3	
D3	E2	E3	E3	

表 7.3-9 地下水功能敏感性分区

敏感性	地下水环境敏感特征						
敏感 G1	集中式饮用水水源(包括已建成的在用、备用、应急水源,在建和规划的饮用水水源)准保护区;除 集中式饮用水水源以外的国家或地方政府设定的与地下水环境相关的其他保护区,如热水、矿泉水、 温泉等特殊地下水资源保护区						
较敏感 G2	集中式饮用水水源(包括已建成的在用、备用、应急水源,在建和规划的饮用水水源)准保护区以外的补给径流区;未划定准保护区的集中式饮用水水源,其保护区以外的补给径流区;分散式饮用水水源地;特殊地下水资源(如热水、矿泉水、温泉等)保护区以外的分布区等其他未列入上述敏感分级的环境敏感区 a						
不敏感 G3	上述地区之外的其他地区						
a"£	a"环境敏感区"是指《建设项目环境影响评价分类管理名录》中所界定的涉及地下水的环境敏感区						

## 表 7.3-10 包气带防污性能分级

分级	包气带岩土的渗透性能
D3	Mb≥1.0m, K≤1.0×10 <sup>-6</sup> cm/s, 且分布连续、稳定
D2	0.5m≤Mb<1.0m,K≤1.0×10 <sup>-6</sup> cm/s,且分布连续、稳定 Mb≥1.0m,1.0×10 <sup>-6</sup> cm/s <k≤1.0×10<sup>-4cm/s,且分布连续、稳定</k≤1.0×10<sup>
D1	岩(土)层不满足上述"D2"和"D3"条件

Mb: 岩土层单层厚度。

K: 渗透系数。

本项目位于工业园区,周边不存在集中式饮用水水源等敏感目标,为不敏感 G3; 根据调查,本项目厂址包气带岩土的渗透性能为 D2, 因此地下水功能环境敏感性分级为 E3。

## 7.3.3 环境风险潜势分析

环境风险潜势划分建设项目环境风险潜势划分为 I、II、III、IV/IV+级。根据建设项目涉及的物质和工艺系统的危险性及其所在地的环境敏感程度,结合事故情形下环境影响途径,对建设项目潜在环境危害程度进行概化分析,按照表 2 确定环境风险潜势。

环境敏感程度(E)	危险物质及工艺系统危险性 (P)						
外現敏恐性及(E)	极高危害(P1)	高度危害(P2)	中度危害 (P3)	轻度危害(P4)			
环境高度敏感(E1)	IV+	IV	III	III			
环境中度敏感(E2)	IV	III	III	II			
环境低度敏感 (E3)	III	III	II	I			
注: IV+为极高环境风险。							

表 7.3-11 建设项目环境风险潜势划分

本项目危险物质及工艺系统危险性分级为 P1; 环境敏感性分级,本项目大气环境敏感性分级为 E1, 地表水环境敏感性分级为 E3, 地下水环境敏感性分级为 E3。对比上表,大气环境风险潜势为IV+级,地表水环境风险潜势为III级,地下水环境风险潜势为III级。

## 7.3.4 环境风险等级判定

环境风险评价工作等级划分为一级、二级、三级。根据建设项目涉及的物质及工艺系统危险性和所在地的环境敏感性确定环境风险潜势,按照下表确定评价工作等级。风险潜势为IV及以上,进行一级评价;风险潜势为III,进行二级评价;风险潜势为III,进行三级评价;风险潜势为II,进行三级评价;风险潜势为II,可开展简单分析。

表 7.3-12 评价工作等级划分

环境风险潜势	$IV \cdot IV^+$	III	II	I	
评价工作等级 一			三	简单分析 a	
a 是相对于详细评价]	[作内容而言,在描述	述危险物质、环境影响途	径、环境危害后果、风险	<b>应防范措施等方面给出定性</b>	

a 是相对于详细评价工作内容而言,在描述危险物质、环境影响途径、环境危害后果、风险防范措施等方面给出定性的说明。见附录 A。

本项目环境风险评价工作等级见下表。

表 7.3-13 本项目环境风险评价等级

环境要素	环境敏感程度E	环境风险潜势分级	评价等级
大气环境	E1	IV <sup>+</sup>	一级
地表水环境	E2	III	二级
地下水环境	E2	III	二级

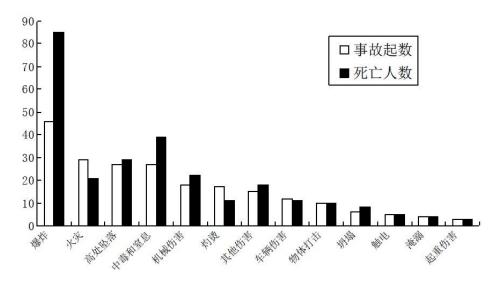
# 7.4 风险识别

## 7.4.1 国内化工企业事故统计情况

根据《2017 年全国化工和危险化学品事故分析报告》,2017 年全国共发生化工事故219起、死亡266人。其中较大事故15起、死亡57人;重大事故2起、死亡20人;未发生特别重大事故。

## (1) 类型分布

其中爆炸事故 46 起、死亡 85 人,分别占 21.1%和 32.0%,其中容器爆炸事故 25 起、死亡 32 人,分别占 11.5%和 12.0%,其他爆炸事故 21 起、死亡 53 人,分别占 9.6%和 19.9%;火灾事故 29 起、死亡 21 人,分别占 13.3%和 7.9%;中毒和窒息事故 27 起、39 人,分别占 12.3%和 14.7%;高处坠落事故 27 起、死亡 29 人,分别占 12.4%和 10.9%;机械伤害事故 18 起、死亡 22 人,分别占 8.3%和 8.3%;灼烫事故 17 起、死亡 11 人,分别占 7.8%和 4.1%;其他伤害事故 15 起、死亡 18 人,分别占 6.9%和 6.8%;车辆伤害事故 12 起、死亡 11 人,分别占 5.5%和 4.1%;物体打击事故 10 起、死亡 10 人,分别占 4.6%和 3.8%;坍塌事故 6 起、死亡 8 人,分别占 2.8%和 3.0%;触电事故 5 起、死亡 5 人,分别占 2.3%和 1.9%;淹溺事故 4 起、死亡 4 人,分别占 1.8%和 1.5%;起重伤害事故 3 起、死亡 3 人,分别占 1.4%和 1.1%。



## 图 7.4-1 2017 年化工和危险化学品事故类型分布情况

从事故类型的分布情况看,爆炸事故起数最多,其次是火灾、中毒和窒息及高处坠落事故,爆炸事故造成的死亡人数最多,其次是中毒和窒息、高处坠落和机械伤害事故,共计占到全年事故总起数和死亡总人数的 59.1%和 65.9%。因此, 这几类事故是化工和 危险化学品事故的防范重点。

#### (2) 行业分布

精细化工行业发生事故 57 起、死亡 83 人;基本化学原料制造业发生事故 44 起、死亡 37 人;煤化工行业发生事故 36 起、死亡 45 人;石油化工行业发生事故 16 起、死亡 32 人;化肥行业发生事故 16 起、死亡 21 人;制药行业发生事故 14 起、死亡 11 人;橡胶及塑料制造业发生事故 7 起、死亡 8 人;生物化工行业发生事故 5 起、死亡 7 人;农药行业发生事故 5 起、死亡 5 人;化纤行业发生事故 2 起、死亡 2 人;其他行业发生事故 17 起、死亡 15 人。

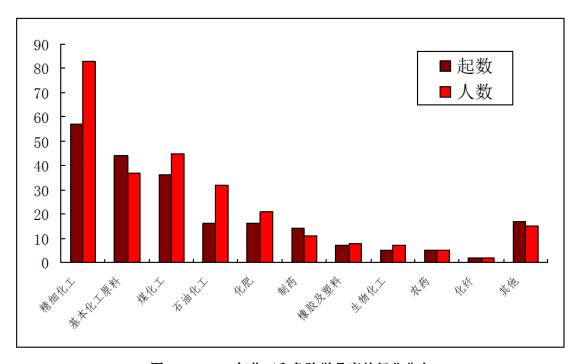


图 7.4-2 2017 年化工和危险学品事故行业分布

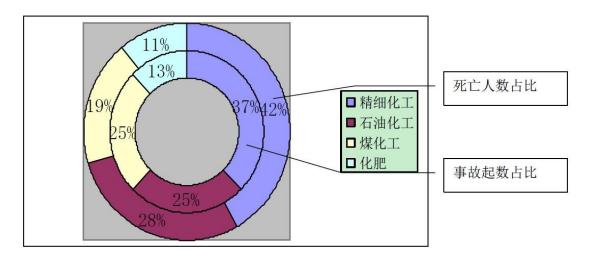


图 7.4-3 2017 年较大及重大事故行业分布图

从行业来看,精细化工行业事故最多,其次是基本化工原料和煤化工,合计占到事故总起数和死亡总人数的 62.6%和 62%。较大及重大事故中,精细化工、石油化工和煤化工行业事故分列前三位,合计占总起数和总人数的 87%和 89%。

17 起较大及重大事故中,精细化工行业最多,发生重大事故 1 起、死亡 10 人,较大事故 5 起、死亡 21 人;石油化工行业发生重大事故 1 起、死亡 10 人,较大事故 3 起、死亡 11 人;煤化工行业发生较大事故 4 起、死亡 14 人;化肥行业发生较大事故 2 起、死亡 8 人;基本化学原料制造业发生较大事故 1 起、死亡 3 人。因此,精细化工、石油化工和煤化工是防范遏制化工和危险化学品重特大事故的重点。

#### (3) 环节分布。

2017 年发生的 17 起较大及重大事故中,涉及动火作业的事故有 4 起、死亡 14 人,涉及进入受限空间作业的事故有 2 起、死亡 6 人,合计 6 起、20 人,分别占较大及重大事故的 35.3%和 26.0%;涉及检维修作业的事故有 8 起、死亡 28 人,分别占较大及重大事故的 47.0%和 36.4%。

#### 7.4.2 国内企业突发环境事件典型案例

为全面了解和掌握同类企业的事故风险情况,对国内外同类企业部分典型事故情况进行了调查,典型事故见下表。

表 7.4-1 国内外同类企业典型事故资料

序号	时间、地点	事故类型	事故后果及影响
1	2008年云天化工股份有限公司硫酸厂	硫磺粉尘爆炸	由于空气湿度低,夜间空气流动性低,造成皮带运输基地坑内硫磺粉尘积聚,在外部能量 聚集作用下,发生粉尘爆炸,造成7人死亡,32人受伤
2	2007年4月贵阳中化开磷化肥有限公司	二氧化硫外泄	硫磺制酸装置启动点火,因一吸泵跳闸,造成二氧化硫外泄,加上大雾天气,气压较低, 二氧化硫气体不能及时扩散出去,致使周围三所学校的学生和附近居民 450 人中毒
3	美国加利福利亚州里士满的某化学公司硫酸厂	三氧化硫泄漏	机动有轨车往贮槽中卸发烟硫酸时发生的三氧化硫泄漏事故,原因是有轨车压力通气孔故障,泄漏持续了3个小时,三氧化硫蒸气扩散了8英里,造成当地3000人住院治疗。
4	2004年深圳南山区崇达多层线路板有限公司	盐酸泄漏	导致数人中毒,事发后工厂没有采取积极措施,导致当晚盐酸再次发生泄漏,又有数十人中毒。
5	2013 年临海市永丰镇八叠村一化工企业	硝酸泄漏	卸料管突然发生破裂,从破裂处冒出黄色"烟雾"。现场上空弥漫着黄色的"烟雾",距泄漏点 300 米开外,就能闻到一股呛鼻的气味,在泄漏点周边 100 米范围内的草木皆发生严重枯萎,部分树木甚至燃烧起来。
6	2018年12月20日南通如皋市长江镇的众昌化工有限 公司	氟化氢泄漏	氟化氢泄漏事故造成3人死亡
7	2020年1月5日江西石磊氟化工有限公司	氟化氢中毒事故	两名检修人员在将故障水泵泵盖撬开时,连接处大量含有氢氟酸的循环水喷出,1 名检修人员脸部和另 1 名检修人员脚部与氢氟酸接触。2 人检修时均未穿戴任何防护用品,造成 1 人死亡,1 人受伤。
8	2013年6月3日吉林省长春市德惠市吉林宝源丰禽业有限公司	液氨泄漏爆炸事故	事故直接原因是主厂房一车间女更衣室西面和毗连的二车间配电室的上部电气线路短路, 引燃周围可燃物,当火势蔓延到氨设备和氨管道区域,燃烧产生的高温导致氨设备和管道 发生物理爆炸,大量氨气泄漏,介入了燃烧。造成121人死亡,76人受伤。
9	2004年9月7日金华立信医药化工有限公司	甲苯火灾爆炸	甲苯投料速度过快产生静电火花,引起甲苯与空气形成爆炸性混合气体爆炸燃烧,燃烧的气体被负压操作的精馏釜吸入,继而引起精馏釜爆炸,造成4人死亡、3人烧伤,经济损失200万元。

## 7.4.3 物质危险性识别

## (1) 物质危险性识别

项目原料中环境风险物质主要有三氧化硫、异丙醇、丙酮、醋酸、硫酸、N,N-二甲基甲酰胺、环己酮。

项目产品及副产品涉及的环境风险物质主要有硫酸、异丙醇、丙酮、醋酸、硫酸、N,N-二甲基甲酰胺、环己酮。

项目产生的污染物涉及的环境风险物质为 SO<sub>2</sub>、硫酸雾、丙酮、VOCs 等废气污染物。

在发生火灾爆炸时,各装置及储运系统主要气态伴生/此生危害物质为  $SO_2$ 、 $NO_X$ 、CO 及黑烟、飞灰等。事故主要液态伴生/次生危害物质为泄漏的物料及火灾事故扑救中产生的消防废水。

按照导则附录 B, 本项目所涉及的环境风险物质的危险性识别见表 7.4-2。

## 表 7.4-2 环境风险物质危险性识别见表

序	可以删斥	ハカロは		最大存	在量(t)		沸点	闪点	屋 Mr HZ /TH /TZ Z0// \	<del></del>	<b>计</b> 两色字
号	风险物质	分布区域	罐区	仓库	生产线	总量	$(\mathbb{C})$	(℃)	爆炸极限(V%)	急性毒性	主要危害
1	硫酸	硫酸罐区、联合装置区、 50%精制硫酸厂房	5270.4	/	647.244	5917.644	330	无资料	无资料	LD <sub>50</sub> : 2140 mg/kg(大鼠经口); LC <sub>50</sub> : 510mg/m <sup>3</sup> , 2 小时(大鼠吸入)、320 mg/m <sup>3</sup> , 2 小时(小鼠吸入)	本品助燃,具强腐蚀性、强刺激性,可致人体灼伤。
2	三氧化硫	联合装置区	/	/	496.44	496.44	44.8	无资料	无资料	LD <sub>50</sub> : 无资料; LC <sub>50</sub> : 无资料	具强腐蚀性、强刺激性
3	乙酸	有机罐区、甲类车间、一 期甲类仓库	47.25	60	89.775	197.025	118.1	39	4.0%~17.0%	LD <sub>50</sub> 3530mg/kg(大鼠经 口); 1060mg/kg(兔经 皮); LC <sub>50</sub> 13791mg/m³,1 小时 (小鼠吸入)	易燃、有毒
4	二甲基亚砜	有机罐区、露天装置区、 一期甲类仓库	70.95	2	2.277	75.227	189	95	0.6~42	LD <sub>50</sub> : 9700~28300 mg/kg(大 鼠经口); 16500~24000 mg/kg(小鼠经口) LC <sub>50</sub> : 无资料	遇明火、高热可燃。受 热分解产生有毒的硫化 物烟气。能与酰氯、三 氯硅烷、三氯化磷等卤 化物发生剧烈的化学反 应。
5	二乙二醇 单丁醚	有机罐区、露天装置区、 一期甲类仓库	232.716	8	7.468	248.184	171	60	无资料	无资料	易燃,低毒。
6	乙醇胺	有机罐区、露天装置区、 一期甲类仓库	197.37	6	6.3342	209.7042	170.5	93	无资料	LD <sub>50</sub> : 2050 mg/kg(大鼠经口); 1000 mg/kg(兔经皮) LC50: 2120mg/m³, 4小时(大鼠吸入)	遇明火、高热可燃。遇 乙酸、乙酸酐、丙烯 酸、丙烯腈、氯磺酸、 环氧氯丙烷、氯化氢、 氟化氢、硝酸、硫酸、 五酸乙烯等剧烈反应。 对铜、铜的化合物、铜 合金和橡胶有腐蚀性。
7	丙二醇甲 醚醋酸酯	有机罐区、露天装置区、 一期甲类仓库	155.122	5	4.978	165.1	146	43	无资料	无资料	无资料

8	环戊酮	有机罐区、露天装置区、 一期甲类仓库	122.55	4	3.933	130.483	130.6	26	无资料	LD <sub>50</sub> : 1950 mg/kg(小鼠静脉) LC <sub>50</sub> : 无资料	本品易燃,具刺激性。 易燃,遇明火、高热或 与氧化剂接触,有引起 燃烧爆炸的危险。
9	丙二醇甲 醚	有机罐区、露天装置区、 一期甲类仓库	148.35	5	4.761	158.111	120	31.1 C (闭 杯)	1.9-13.1	无资料	该物质可能生成爆炸性 过氧化物。 与强氧化 剂,酰基氯,酸酐类, 铝和铜发生反应。
10	N,N-二甲 基甲酰胺	有机罐区、露天装置区、 一期甲类仓库	181.89	6	5.837	193.727	152.8	58	2.2~15.2	LD <sub>50</sub> : 4000 mg/kg(大鼠经口); 4720 mg/kg(兔经皮) LC <sub>50</sub> : 9400mg/m3,2小时(小鼠吸入)	易燃,遇明火、高热或 与氧化剂接触,有引起 燃烧爆炸的危险。能与 浓硫酸、发烟硝酸猛烈 反应,甚至发生爆炸。与 卤化物(如四氯化碳) 能发生强烈反应。
11	N-甲基甲 酰胺	有机罐区、露天装置区、 一期甲类仓库	390.87	12	12.544	415.414	180~185	22	无资料	LD <sub>50</sub> : 4000 mg/kg(大鼠经口) LC <sub>50</sub> : 无资料	本品易燃,具刺激性。 遇明火、高热易燃。与 氧化剂能发生强烈反 应。若遇高热,容器内 压增大,有开裂和爆炸 的危险。
12	二乙二醇甲醚	有机罐区、露天装置区、 一期甲类仓库	335.4	10	10.764	356.164	194.1	83	1.38(135°C)~22.7(167°C)	LD <sub>50</sub> : 9210 mg/kg(大鼠经口); 650 mg/kg(兔经皮) LC <sub>50</sub> : 无资料	本品可燃,具刺激性。 遇明火、高热可燃。接 触空气或在光照条件下 可生成具有潜在爆炸危 险性的过氧化物。
13	环己酮	有机罐区、露天装置区、 一期甲类仓库	61.275	2	1.966	65.241	193~195	74	无资料	LD <sub>50</sub> : 5500mg/kg(大鼠经 口)	可燃、刺激性
14	异丙醇	有机罐区、甲类车间、一 期甲类仓库	423.9	/	53.694	477.594	82.5	22; 17.2 (闭 式)	2%~12%	LD <sub>50</sub> : 4797mg/kg(狗经口); LC <sub>50</sub> : 53mg/L 2 小时(大鼠吸 入)	易燃、有毒
15	丙酮	有机罐区、甲类车间、一 期甲类仓库	72	/	28.8	100.8	56.5	-20	2.5%~13.0%	LD <sub>50</sub> : 5800mg/kg	易燃、有毒

## 7.4.4 生产系统危险性识别

## 7.4.4.1 危险单元划分

根据建设项目工艺流程和平面布置功能区划,结合物质危险性识别,划分成如下 7 个危险单元,详见下表:

序号	危险单元
1	露天装置区
2	50%精制硫酸厂房
3	有机物罐区
4	硫酸罐区
5	甲类车间
6	联合装置区 (依托)
7	甲类仓库 (依托)

表 7.4-3 本项目危险单元划分一览表

## 7.4.4.2 生产单元的危险性、存在条件和转化为事故的触发因素分析

项目产品生产中的主要工艺设备有抽气筒、吸收塔、蒸馏塔、冷凝器、分离器、储槽、计量槽等容器设备及空压机、泵等机械设备。

- (1) 当各类反应釜等容器设备附件如压力表、温度计、液压计、安全阀等设施不全,可能造成反应超温、超压,有引起火灾爆炸的危险。
- (2)设备由于制造安装缺陷形成焊接不牢、壳体损伤,裂纹或因腐蚀密封不严, 能造成有毒有害气体泄漏,有引起人员中毒及火灾爆炸的危险。
- (3)设备的易燃易爆气体超限报警、工艺状态异常报警、紧急停车等装置不全或 失效,可能造成事故后果扩大的危险。
- (4)生产过程化学反应比较剧烈,较多化学品具有腐蚀性,生产过程中管道破损、 阀门泄漏、操作不当等均可能引发爆炸、火灾和中毒事故。

#### 7.4.4.3 储运单元的危险性、存在条件和转化为事故的触发因素分析

## (1) 储存过程中的危险因素

储存过程的主要危险是火灾、爆炸和中毒事故,诱发火灾爆炸事故的主要原因是设备不完好,以至引起储存介质泄漏或在周围形成爆炸性蒸汽云,被明火点燃形成火灾爆炸事故。

设备故障的主要形态大致表现为管线腐蚀,阀门、密封不好发生泄漏;选材不合理、施工质量不高和防腐措施不到位,都可能引起储罐腐蚀或应力开裂,发生罐壁、罐底板

穿孔和开裂等事故,损坏储罐、酿成火灾。操作不精心,储罐脱水跑油、冒罐也是酿成 泄漏的主要原因之一。

#### (2)运输过程中的危险因素

项目的原辅材料及产品采用公路运输方式。各类危险品装卸、运输中可能由于碰撞、 震动、挤压等,同时由于操作不当、重装重卸、容器多次回收利用后强度下降,垫圈失 落没有拧紧等原因造成物品泄漏、固体散落,甚至引起火灾、爆炸或环境污染事故。同 时在运输途中,由于各种意外原因,造成危险品抛至水体、大气,造成较大事故,因此, 危险品在运输过程中存在一定的环境风险。

## 7.4.4.4 公用工程的危险性、存在条件和转化为事故的触发因素分析

- (1) 如果水源供水不足,生产工艺过程会受到严重影响,生产用水、冷却水断水, 会引起生产系统的温度升高、压力骤增,若超过系统的承压能力,可能造成火灾爆炸事 故, 进而引起中毒窒息、灼烫事故等。
- (2) 如果消防设施未定点放置,消火栓、灭火器材被其他物料埋压、圈占,消防 通道被堵塞,消防车辆不能通过,发生事故时影响及时扑救和救援,将会造成事故损失 的加大。
- (3) 主生产车间如果不能很好的通风或通风设备不合要求,容易由于通风不良可 能引起火灾爆炸、人员中毒窒息等。
- (4) 配电室、车间等仪表设备集中的地方,空气调节不好,温湿度不合适, 容易 引起仪表等的损坏,引发事故,还可能造成停产损失。

表 7.4-4 本项目生产系统危险性识别一览表

#### 7.4.4.5 生产系统危险性识别结果

项目生产系统危险性识别结果见下表:

危险单元	设备/容器	主要危险物质	危险性	存在条件、转化为事故的触 发因素	是否 为重 点源
联合装置区	检查槽、中 间槽等	硫酸	燃爆危 险性、 毒性	操作时升温速度过快或加热 温度过高;冷却系统发生故 障;腐蚀泄漏;反应系统压 力骤升、储槽破裂等	是
50%硫酸厂 房	检查槽、中 间槽等	硫酸	燃爆危 险性、 毒性	操作时升温速度过快或加热温度过高;冷却系统发生故障;腐蚀泄漏;反应系统压力骤升、储槽破裂等	是

露天装置区	预热器、蒸 发器、除雾 器、再沸 器、蒸馏塔 等	异丙醇、丙酮、醋酸、二甲基亚砜、二乙二醇单丁醚、乙醇胺、丙二醇甲醚醋酸酯、环戊酮、丙二醇甲醚、N,N-二甲基甲酰胺、N-甲基甲酰胺、N-甲基甲酰胺、二乙二醇甲醚、环己酮	燃爆危 险性、 毒性	操作时升温速度过快或加热 温度过高;冷却系统发生故 障;腐蚀泄漏;反应系统压 力骤升、储槽破裂等	是
硫酸罐区	硫酸罐组	硫酸	燃爆危 险性、 毒性	腐蚀、误操作、管道破 损,导致泄漏	是
	异丙醇罐组	异丙醇	燃爆危 险性、 毒性	物料容器破裂	
有机物罐	丙酮罐组	丙酮	燃爆危 险性、 毒性	物料容器破裂	
区	乙酸罐组	乙酸	燃爆危 险性、 毒性	物料容器破裂	是
	LCD 光阻剥 离液罐组	二甲基亚砜、二乙二醇单丁醚、乙醇胺、 丙二醇甲醚醋酸酯、环戊酮、丙二醇甲 醚、N,N-二甲基甲酰胺、N-甲基甲酰胺、 二乙二醇甲醚、环己酮	燃爆危 险性、 毒性		
硫酸废气 治理装置	吸收塔、电 除雾等	SO <sub>2</sub> 、硫酸雾	泄漏	大气扩散	否
露天装置 区有机废 气治理装 置	吸收塔、吸 附塔等	VOCs、丙酮	泄漏	大气扩散	否

生产装置区、罐区等管理若存在问题,将会导致火灾、爆炸、泄漏、污水和废气非正常排放等环境风险事故,对周边大气、地下水、地表水、土壤等环境造成影响。

#### 7.4.5 伴生/次伴生影响识别

建设项目运行过程中所使用的物料均具有潜在的危害,在贮存、运输和生产过程中可能发生泄漏,部分物料在泄漏过程中会产生伴生和次生的危害。建设项目涉及的风险物质事故状况下的伴生/次生危害具体见下表。

危害后果 化学品名称 条件 伴生和次生事故产物 大气污染 水污染 土壤污染 有毒物质经 清净下水管 有毒物质自身和 有毒物质自 硫酸 燃烧 氧化硫 等排水系统 次生的 CO、 身和次生的 混入清净下 NOx、氧化硫等 有毒物质进 水、消防 入土壤,产 有毒物质以气态 水、雨水 形式挥发进入大 生的的伴生/ 中,经厂区 气,产生的的伴 次生危害, 排水管线流 异丙醇、丙酮、醋酸、二甲 生/次生危害, 造成土壤污 入地表水 基亚砜、二乙二醇单丁醚、 燃烧 一氧化碳 造成大气污染 染 体,造成水 乙醇胺 体污染

表 7.4-5 本项目风险物质伴生/次生危害识别一览表

此外,堵漏过程中可能使用的大量拦截、堵漏材料,掺杂一定的物料,若事故排放

后随意丢弃、排放,将对环境产生二次污染。伴生、次生危险性分析见下图。

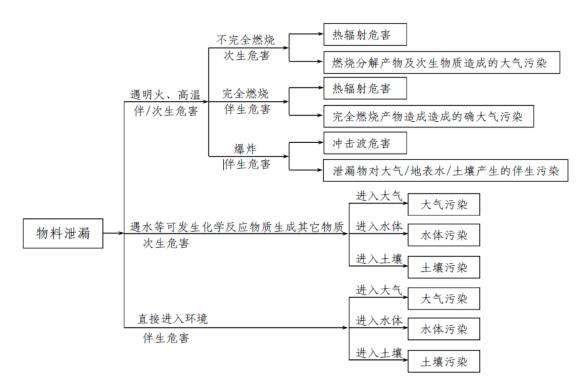


图 7.4-4 事故状况伴生和次生危险性分析

## 7.4.6 危险物质环境转移途径识别

突发环境事件的情况下污染物的转移途径见下表。

污染物转移途径 事故类型 事故危害形式 事故位置 大气 排水系统 地下水、土壤 气态 扩散 生产装置 漫流 渗漏 泄漏 储存系统 液态 生产废水、雨 输送系统 / 渗漏 水、消洗废水 毒物蒸发、烟 / 扩散 生产装置 雾、伴生毒物 火灾、爆炸引发的 次伴生污染 储存系统 生产废水、雨 消防废水 / 渗漏 水、消防废水 气态 扩散 环境风险防控设施 生产废水、雨 环境风险防控设施 液态 渗漏 水、消防废水 失灵或非正常操作 固态 渗漏 气态 扩散 生产装置 非正常工况 生产废水、雨 储存系统 / 渗漏 液态 水、消防废水 生产废水 污水处理站 渗漏 废水 污染治理设施非正 废气处理系统 废气 扩散 / 常运行 危废库 危废 渗漏

表 7.4-6 事故污染物转移途径

# 7.4.7 风险识别结果

环境风险识别结果详见下表:

表 7.4-7 本项目环境风险识别结果一览表

危险单元	潜在风险源	主要危险物质	环境风险类型	环境影响途径	可能受影响环境 敏感目标
联合装置	检查槽、中	二氧化硫、三氧化硫、硫酸	火灾、爆炸引 发次伴生污染	扩散、消洗废水 漫流、渗漏	周边居民、地表 水、地下水、土 壤
X 	间槽等	— 手( PU 切ll <b>)</b> — 手( PU 切ll <b>)</b> 切ll EX	泄漏	扩散、漫流、渗 漏	周边居民、地表 水、地下水、土 壤
50%硫酸 厂房	   检查槽、中   间槽等	硫酸	火灾、爆炸引 发次伴生污染	扩散、消洗废水 漫流、渗漏	周边居民、地表 水、地下水、土 壤
) 房	<b>川帽</b> 寺		泄漏	扩散、漫流、渗 漏	周边居民、地表 水、地下水、土 壤
有机物罐	化学品储罐	异丙醇、丙酮、醋酸、二甲基亚 砜、二乙二醇单丁醚、乙醇胺、丙 二醇甲醚醋酸酯、环戊酮、丙二醇	火灾、爆炸引 发次伴生污染	扩散、消洗废水 漫流、渗漏	周边居民、地表 水、地下水、土 壤
X	プサル川川岬	甲醚、N,N-二甲基甲酰胺、N-甲基甲酰胺、二乙二醇甲醚、环己酮	泄漏	扩散、漫流、渗 漏	周边居民、地表 水、地下水、土 壤
露天装置	预热器、蒸 发器、除雾 器、再沸 器、蒸馏塔 等	器、除雾 器、再沸 、蒸馏塔 异丙醇、丙酮、醋酸、二甲基亚 砜、二乙二醇单丁醚、乙醇胺	火灾、爆炸引 发次伴生污染	扩散、消洗废水 漫流、渗漏	周边居民、地表 水、地下水、土 壤
X			泄漏	扩散、漫流、渗 漏	周边居民、地表 水、地下水、土 壤
废硫酸罐 区	硫酸罐组	硫酸	火灾、爆炸引 发次伴生污染	扩散、消洗废水 漫流、渗漏	周边居民、地表 水、地下水、土 壤
			泄漏	扩散、漫流、渗 漏	周边居民、地表 水、地下水、土 壤
硫酸废气 治理装置	吸收塔、电 除雾等	SO <sub>2</sub> 、硫酸雾	泄漏、非正常 排放	扩散	周边居民
露天装置 区有机废 气治理装 置	吸收塔、吸 附塔等	VOCs、丙酮	泄漏、非正常 排放	扩散	周边居民

# 7.5 风险事故情形分析

# 7.5.1 事故概率分析

根据中石化总公司编制的《石油化工典型事故汇编》,事故成因统计见表 7.5-1。

分析结果表明,阀门、管线泄漏是主要事故原因,占 35.1%,其次为设备故障和操作失误,分别占 18.2%和 15.6%。总之,由阀门管线泄漏引起的事故发生的概率最大,发生的事故最可信。

表 7.5-1 事故原因统计表

序号	事故原因	事故比率(%)
1	阀门管线泄漏	35.1
2	泵、设备故障	18.2
3	操作失误	15.6
4	仪表、电器失灵	12.4
5	突沸、反应失控	10.4
6	雷击、自然灾害	8.2

泄漏频率参照《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ 169-2018)附录 E。

表 7.5-2 泄漏频率表

部件类型	泄漏模式	泄漏频率
反应器 /工艺储罐 /气体储罐 / 塔器	泄漏孔径为 10 mm 孔径 10 min 内储罐泄漏完 储罐全破裂	$1.00 \times 10^{-4} / a$ $5.00 \times 10^{-6} / a$ $5.00 \times 10^{-6} / a$
常压单包容储罐	泄漏孔径为 10 mm 孔径 10 min 内储罐泄漏完 储罐全破裂	$1.00 \times 10^{-4} / a$ $5.00 \times 10^{-6} / a$ $5.00 \times 10^{-6} / a$
常压双包容储罐	泄漏孔径为 10 mm 孔径 10 min 内储罐泄漏完 储罐全破裂	$1.00 \times 10^{-4} / a$ $1.25 \times 10^{-8} / a$ $1.25 \times 10^{-8} / a$
常压全包容储罐	储罐全破裂	$1.00 \times 10^{-8} / a$
内径≤75mm 的管道	泄漏孔径为 10%孔径 全管径泄漏	5.00×10 <sup>-6</sup> / (m • a) 1.00×10 <sup>-6</sup> / (m • a)
75mm<内径 ≤150mm 的管 道	泄漏孔径为 10%孔径 全管径泄漏	$2.00 \times 10^{-6} / (m \cdot a)$ $3.00 \times 10^{-7} / (m \cdot a)$
内径>150mm 的管道	泄漏孔径为 10%孔径(最大 50 mm) 全管径泄漏	$2.40 \times 10^{-6} / (m \cdot a)$ $1.00 \times 10^{-7} / (m \cdot a)$
泵体和压缩机	泵体和压缩机最大连接管泄漏孔径为 10%孔径(最大 50 mm) 泵体和压缩机最大连接管全管径泄漏	$5.00 \times 10^{-4} / a$ $1.00 \times 10^{-4} / a$
装卸臂	装卸臂连接管泄漏孔径为 10%孔径(最大 50 mm) 装卸臂全管径泄漏	$3.00 \times 10^{-7} / h$ $3.00 \times 10-8 / h$
装卸软管	装卸软管连接管泄漏孔径为 10%孔径(最大 50mm) 装卸软管全管径泄漏	$4.00 \times 10^{-5} / h$ $4.00 \times 10^{-6} / h$

## 7.5.2 风险事故情形设定

考虑可能发生的事故情形涉及的危险物质、环境危害、影响途径等方面,本次选取以下具有代表性的事故类型,详见下表。

表 7.5-3 企业风险事故情形设定一览表

	潜在风险					
危险单元	海住风险源	主要危险物质	环境风险类型	环境影响途径	统计概率	是否预测
硫酸装置	储存槽调		全管径泄漏 孔径 50mm	扩散	$1.00 \times 10^{-6}$ / (m • a)	是,三氧化 硫
区(96% 硫酸回	整槽、吸收塔	硫酸、三氧化硫	火灾、爆炸引发次 伴生污染	扩散、消洗废 水漫流、渗漏	$2.0 \times 10^{-7}/a$	否
收)	1270		火灾爆炸过程未完 全燃烧物扩散	扩散	$2.0 \times 10^{-7}/a$	否
			全管径泄漏 孔径 50mm	扩散	1.00×10 <sup>-6</sup> / (m • a)	否
50%硫酸 厂房	混合器、 稀释槽	硫酸	火灾、爆炸引发次 伴生污染	扩散、消洗废 水漫流、渗漏	$2.0 \times 10^{-7}/a$	否
			火灾爆炸过程未完 全燃烧物扩散	扩散	$2.0 \times 10^{-7}/a$	否
	预热器、		全管径泄漏 孔径 50mm	扩散	1.00×10 <sup>-6</sup> / (m • a)	否
露天装置	异丙醇、丙酮、醋酸、二甲基亚砜、二乙二醇单丁醚、乙醇 胺	火灾、爆炸引发次 伴生污染	扩散、消洗废 水漫流、渗漏	$2.0 \times 10^{-7}/a$	否	
	蒸馏塔等	放文	火灾爆炸过程未完 全燃烧物扩散	扩散	$2.0 \times 10^{-7}/a$	否
			全管径泄漏 孔径 50mm	扩散	1.00×10 <sup>-6</sup> / (m • a)	是,异丙醇、丙酮、 醋酸
有机物罐 区	化学品储 罐		火灾、爆炸引发次 伴生污染	扩散、消洗废 水漫流、渗漏	$2.0 \times 10^{-7}/a$	否
		酰胺、N-甲基甲酰 胺、二乙二醇甲醚、 环己酮	火灾爆炸过程未完 全燃烧物扩散	扩散	$2.0 \times 10^{-7}/a$	否
			全管径泄漏 孔径 50mm	扩散	1.00×10 <sup>-6</sup> / (m • a)	否
硫酸罐区	硫酸储罐	硫酸	火灾、爆炸引发次 伴生污染	扩散、消洗废 水漫流、渗漏	$2.0 \times 10^{-7}/a$	否
			火灾爆炸过程未完 全燃烧物扩散	扩散	$2.0 \times 10^{-7}/a$	否
硫酸废气 治理装置	吸收塔、 电除雾等	SO <sub>2</sub> 、硫酸雾	泄漏、非正常排放	扩散	$5.0 \times 10^{-6}$ /a	否
露天装置 区有机废 气治理装 置	吸收塔、 吸附塔等	VOCs、丙酮	泄漏、非正常排放	扩散	$5.0 \times 10^{-6}$ /a	否

由于事故触发因素具有不确定性,因此事故情形的设定并不能包含全部可能的环境风险,但通过具有代表性的事故情形分析可为风险管理提供科学依据。

## 7.5.3 最大可信事故设定

根据《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ 169-2018),设定的风险事故情形发生可能性应处于合理的区间,并与经济技术发展水平相适应。一般而言,发生频率小于 10<sup>-6</sup>/年的事件是极小概率事件,可作为代表性事故情形中最大可信事故设定的参考。

三氧化硫储存槽微压, SO<sub>3</sub> 泄漏有毒有害,对环境空气影响较大;有机物罐区醋酸、异丙醇、丙酮储存量较大,且挥发出的挥发性有机物有毒有害,对环境空气影响较大;由于醋酸、丙酮、乙醇胺具有较强的毒性,一旦泄漏对环境空气、地表水体、地下水体影响较大;因而选取三氧化硫储存槽破裂、有机物罐区醋酸、丙酮、乙醇胺储罐输送管道破裂及丙酮燃烧伴生污染物作为最大可信事故进行定量预测。

# 7.6 源项分析

## 7.6.1 大气环境风险风险事故源项分析

7.6.1.1 化学品泄漏事故源强计算方法

贮罐、管道、阀门破损发生泄漏,薄弱环节是阀门垫圈和管线,最有可能的事故原因是操作失误和设备维护保养不及时或伪劣产品。在发生泄漏事故中,考虑到在泄漏事故发生后由于生产区周边设置了一定的混凝土地面以及必要的围堰,不会造成水环境污染事故,泄漏的物料由液相转为气相,进入大气,向周围环境空气扩散。

#### (1) 液体泄漏

液体泄漏速率 OL 用伯努利方程计算(限制条件为液体在喷口内不应有急骤蒸发):

$$Q_L = C_d A \rho \sqrt{\frac{2(P - P_0)}{\rho} + 2gh}$$

式中:  $Q_L$ -液体泄漏速度,kg/s; Cd-液体泄漏系数,此值常用 0.6-0.64,本项目选 0.62; A-裂口面积, $m^2$ ; P-容器内介质压力;  $P_0$ -环境压力,Pa;  $\rho$ -液体密度, $kg/m^3$ ; g- 重力加速度, $9.81m/s^2$ ; h-裂口之上液位高度,m。

## (2) 化学品泄漏液体蒸发量

泄漏液体的蒸发分为闪蒸蒸发、热量蒸发和质量蒸发三种,其蒸发总量为这三种蒸发之和。

1) 闪蒸蒸发估算

液体中闪蒸部分:

$$F_{\nu} = \frac{C_p \left( T_{\rm T} - T_{\rm b} \right)}{H_{\nu}}$$

过热液体闪蒸蒸发速率可按下式估算:

$$Q_1 = Q_L \times F_v$$

式中: Fv-泄漏液体的闪蒸比例;  $T_T$ -储存温度, K;  $T_b$ -泄漏液体的沸点, K; Hv-泄漏液体的蒸发热, J/kg;  $C_p$ -泄漏液体的定压比热容, J/(kgK);  $Q_1$ -过热液体闪蒸蒸发速率, kg/s;  $Q_L$ -物质泄漏速率, kg/s。相关参数取值见导则。

#### 2) 热量蒸发估算

当液体闪蒸不完全,有一部分液体在地面形成液池,并吸收地面热量而气化称为热量蒸发。热量蒸发的蒸发速度  $Q_2$  按下式计算:

$$Q_2 = \frac{\lambda S \times (T_0 - T_b)}{H \sqrt{\pi \alpha t}}$$

式中:  $Q_2$ -热量蒸发速度,kg/s;  $T_0$ -环境温度,k; T-沸点温度; k; S-液池面积, $m^2$ ; H-液体气化热,J/kg;  $\lambda$ -表面热导系数,W/m k;  $\alpha$ -表面热扩散系数, $m^2/s$ ; t-蒸发时间,s。相关参数取值见导则。

#### 3)质量蒸发估算

当热量蒸发结束,转由液池表面气流运动使液体蒸发,称之为质量蒸发。

质量蒸发速度  $Q_3$  按下式计算:

$$Q_3 = ap \frac{M}{RT_0} u^{\frac{(2-n)}{(2+n)}} r^{\frac{(4+n)}{(2+n)}}$$

式中:  $Q_3$ -质量蒸发速度,kg/s; a,n-大气稳定度系数; p-液体表面蒸气压,Pa; R-气体常数;  $J/mol\ k$ ;  $T_0$ -环境温度,k; u-风速,m/s; r-液池半径,m。相关参数取值见导则。

液池最大直径取决于泄漏点附近的地域构型、泄漏的连续性或瞬时性。有围堰时以 围堰最大等效半径为液池半径;无围堰时设定液体瞬间扩散到最小厚度时,推算液池等 效半径。

#### 4) 蒸发总量

液体蒸发总量的计算如下式:

## $Wp=Q_1t_1+Q_2t_2+Q_3t_3$

式中: Wp-液体蒸发总量,kg;  $Q_1$ -闪蒸蒸发液体量,kg;  $Q_2$ -热量蒸发速率,kg/s;  $t_1$ -闪蒸蒸发时间,s;  $t_2$ -热量蒸发时间,s;  $Q_3$ -质量蒸发速率,kg/s;  $t_3$ -从液体泄漏到液体全部处理完毕的时间。

## 7.6.1.2 大气环境风险泄漏源强

	1	Ì	î	1	i		
风险物 质	危险单元	风险事故描述	泄漏速率 (kg/s)	持续时间 (min)	最大泄漏量	蒸发速率 (kg/s)	蒸发量
			(Kg/S)	(111111)	(kg)	(Kg/S)	(kg)
三氧化 硫	三氧化硫 储槽	储槽管道泄漏至围堰 中	6.3412	10	3804.72	6.3412	3804.72
醋酸	废有机物 罐区	储罐管道泄漏至围堰 中	6.1357	10	3681.42	0.0084	5.04
异丙醇	废有机物 罐区	储罐管道泄漏至围堰 中	5.9851	10	3591.06	0.1308	78.48
丙酮	废有机物 罐区	储罐管道泄漏至围堰 中	6.0359	10	3621.54	0.0041	2.46

表 7.6-1 大气环境风险泄漏事故源强表

#### 7.6.2 地表水环境风险事故源项分析

项目废水收集经自建污水处理站处理后均纳管进入荆州申联环境科技有限公司污水 处理厂处理,正常工况下,厂内有毒有害物质一般不会进入地表水。事故风险对水环境 影响主要有如下几个方面:

- (1)罐装或桶装的液体物料发生泄漏,经地表径流进入罐区内的雨水管道流入地 表水水体。
- (2) 当发生火灾等事故时,产生大量的消防废水,如果处置不当,则危险品随消防水经清下水排放口进入地表水体。
- (3) 危险品原料及产品运输过程途经河流旁侧道路等,一旦发生事故,极易造成地表水污染。
- (4)初期雨水处理不当,日常洒落或泄漏厂区地面的危险品随其一同流入地表水,造成污染。
  - (5) 污水处理站突发故障,造成未达标废水排放,也造成地表水污染。

针对上述可能发生的事故风险,建设单位应做好预防措施,争取从源头杜绝事故发生,最大程度减轻对环境的影响。防范措施主要包括如下:

(1)储罐区设置围堰,严格按照相关设计规范对不同性质的物料分类设置,并确保相互之间足够的安全距离;做好罐区雨水及物料泄漏收集设施,确保事故发生时候及

时得到有效收集,避免危险化学品的流入地表水环境,防止事故蔓延。

- (2)设置事故应急池,一旦发生火灾、泄漏等事故,产生的废水收集于应急池,再分批打入污水站处理达标后排放。
- (3)企业必须在各路雨水管道和消防水事故应急池加装截止阀门,同时和污水池相通,保证初期雨水和消防水纳入污水处理站处理,使得初期雨水和消防水不泄漏至附近水系。对于清下水收集池,应加装应急阀门,确保事故状态下能及时关掉阀门,使得受污染的清下水纳入污水处理站处理,避免受污染的清下水通过清下水管道泄漏至附近水系,杜绝废水事故性排放。
- (4) 荆州申联环境科技有限公司从园区层面设置了拦截实施,项目应与园区联动,确保废水不进入荆州申联环境科技有限公司接管管网,不进入长江。

在采取上述措施后,事故废水不会进入地表水体。事故废水进入园区污水处理厂以园区污水处理厂非正常排放源强为准。

假设在极端情况下,厂区内事故废水不能有效收集,通过园区雨水管网进入化港河。根据计算,事故废水 80m 3 水中 COD 浓度约为 1105mg/L, 假设 10min 内事故应急池内废水泄漏完,泄漏流量为 0.13m³/s。

## 7.6.3 地下水环境风险事故源项分析

本次地下水预测主要针对比较容易发生泄漏且影响较大的单元,确定的地下水事故情景为:一般废水池发生渗漏,防渗膜破损。根据废水成分特征标准,进入地下含水层中特征污染物主要为 COD<sub>Mn</sub>、NH<sub>3</sub>-N。泄漏浓度采用废水产生浓度核算。

## 7.6.4 火灾爆炸伴生/次生污染物源项分析

①液体燃烧速度计算公式:

$$\frac{dm}{dt} = \frac{0.001H_c}{C_n(T_b - T_0) + H_{van}}$$

式中:  $\frac{dm}{dt}$  单位表面积的燃烧速度, $kg/m^2$  S;

Cp——液体的定压比热,J/kg K,丙酮为  $2.2 \times 10^3 J/kg K$ ;

Tb——液体沸点, K, 丙酮为 329.5K;

T0——环境温度, K, 293K;

*Hc*——液体燃烧焓, J/kg, 丙酮为 61412560 J/kg;

Hvap——液体蒸发焓, J/kg, 丙酮为 524600J/kg。

②伴生/次生污染物产生量可按下式计算:

$$G = \frac{M}{M'} \alpha Q$$

式中: G——伴生/次生污染物的产生速率, kg/s;

M——伴生/次生污染物的摩尔质量, g/mol;

M'——燃烧物质中转化为伴生/次生污染物特定组分的摩尔质量, g/mol;

a——物质中特定组分的质量百分比含量;

Q——物质燃烧量,kg/s。

表 7.6-2 本项目伴生/次生污染物源强表

类型	丙酮储罐
火灾燃烧面积(m²)	40
质量燃烧速率(kg/m²s)	0.1015
燃烧持续时间 (s)	1800
物质燃烧量(kg/s)	4.06
伴生/次生污染物产生速率(kg/s)	CO 1.96

## 7.7 风险预测与评价

## 7.7.1 大气环境风险影响预测结果与评价

本项目预测范围≤50km, 预测因子为一次污染物,评价基准年内风速≤0.5m/s 的持续时间为 12h,不超过 72h,且 20 年统计的全年静风(风速≤0.2m/s)的频率为 15%,不超过 35%。采用估算模型判定不会发生薰烟现象。综上所述,选择导则推荐模型中的AERMOD模型进行预测计算。

## 7.7.1.1 大气环境风险影响预测分析

## ①预测模型

根据设定的环境风险事故情形,泄漏事故均为连续排放情况,理查德森数计算结果和选用预测模型见表 7.7-1。

表 7.7-1 各事故情形理查德森数计算结果

ì	十算参数	排放物质进 入大气 初始密度	环境 空气 密度	连续排放烟羽 的排放速率	瞬时排放 的物质量	初始的 烟团宽 度	10m 高 处风速	理查 德森 数	选用模 型
	符号	$P_{rel}$	Pa	Q	$Q_{\rm r}$	$D_{rel}$	$U_r$	Ri	至
	单位	kg/m <sup>3</sup>	kg/m <sup>3</sup>	kg/s	kg	m	m/s	_	
风	三氧化硫 泄漏	2.8	1.29	6.3412	/	10	2.3	15.4	SLAB
险 事	醋酸泄漏	2.07	1.29	0.0084	/	10	2.3	0.0643	AFTOX
故情	异丙醇泄 漏	2.07	1.29	0.1308	/	10	2.3	0.0621	AFTOX
形	丙酮泄漏	2	1.29	0.722	/	10	2.3	0.0611	AFTOX
10	丙酮火灾	0.97	1.29	1.96		10	2.3	烟团初始	AFTOX

1	排放 CO				密度未大 于空气密	
					于空气密	
					度,不计	
					算理查德	
					算理查德 森数	

选择最不利气象条件和最常见气象条件分别进行预测。企业位于平原地区,不考虑地形参数影响。具体预测参数设置情况见表 7.7-2。

表 7.7-2 主要预测参数表

参数类型	选项	参数		
	事故源经度/(°)	112.31563		
基本情况	事故源纬度/(°)	30.248	869	
	事故源类型	泄漏、火灾、爆	炸次伴生污染	
	气象条件类型	最不利气象	最常见气象	
	风向	NNE	NNE	
气象参数	风速/ (m/s)	1.5	2.3	
(家多奴	环境温度/℃	25	17.6	
	相对湿度/%	50	80	
	稳定度	F	D	
	地表粗糙度/m	1.0		
其他参数	是否考虑地形	/		
	地形数据经度/m	/		

## ③大气毒性终点浓度值选取

根据风险导则附录 H, 选在各污染物的毒性终点浓度, 具体取值见表 7.7-3 所示。

表 7.7-3 物质毒性终点浓度指标

序号	物质名称	CAS 号	毒性终点浓度-1/(mg/m³)	毒性终点浓度-2/(mg/m³)
1	三氧化硫	7446-11-9	160	8.7
2	异丙醇	67-63-0	29000	4800
3	丙酮	67-64-1	14000	7600
4	醋酸	64-19-7	610	86
5	一氧化碳	630-08-0	380	95

④预测结果

表 7.7-4 三氧化硫泄漏事故源项及事故后果基本信息表

		风险事故	:情形分析							
代表性风险事故情 形描述		三氧化硫储罐泄漏								
环境风险类型			泄漏							
泄漏设备类型	储槽	操作温度/℃	常温	操作压力 /MPa	1.1					
泄漏危险物质	三氧化硫	最大存在量/kg	496440	泄漏孔径 /mm	50	50				
泄漏速率/(kg/s)	6.3412	泄漏时间/min	10	泄漏量/kg	3804.	72				
泄漏高度/m	2	泄漏液体蒸发量/kg	3804.72	泄漏频率	1×10-	5/a				
		事故后	果预测							
			大气环	「境影响						
气象条件	危险物质	指标	浓度值/ (mg/m³)	最远影响距 离(m)	最大半宽 (m)	达到时间 (min)				
具工利定免及供		大气毒性终点浓度-2	8.7	5000	2534					
最不利气象条件	一気ル広	大气毒性终点浓度-1	160	5000	1346					
具份日左角女件	三氧化硫	大气毒性终点浓度-2	8.7	5000	2000					
最常见气象条件		大气毒性终点浓度-1	160	5000	838					

		敏感目标名称	超标时间 (min)	超标持续时 间(min)	最大浓度 (mg/m³)	
		窑湾新村			0	
最不利气象条件	三氧化硫	北港还迁小区			2.74E-07	
		杨场分场			0	
		吴场村	30		1.70E+02	
		江北监狱	30		1.09E+02	
		敏感目标名称	超标时间 (min)	超标持续时 间(min)	最大浓度 (mg/m³)	
		窑湾新村			0	
最常见气象条件	三氧化硫	北港还迁小区			0	
		杨场分场			4.55E-04	
		吴场村	30		8.31E+02	
		江北监狱			0	

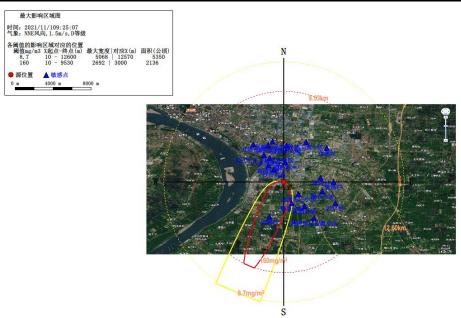


图 7.7-1 最不利气象条件下三氧化硫泄漏最大影响范围图

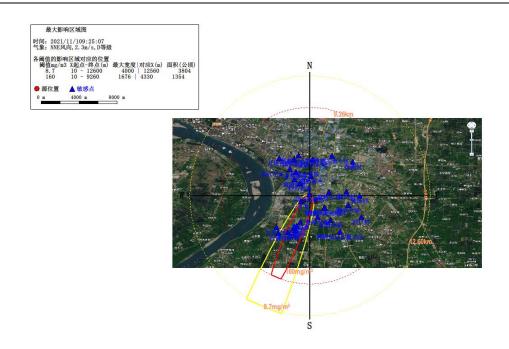


图 7.7-2 最常见气象条件下三氧化硫泄漏最大影响范围图

表 7.7-5 异丙醇泄漏事故源项及事故后果基本信息表

			(情形分析						
代表性风险事故情 形描述		异丙醇储罐泄漏							
环境风险类型			泄漏						
泄漏设备类型	储罐	操作温度/℃	常温	操作压力 /MPa	1.0				
泄漏危险物质	异丙醇	最大存在量/kg	135000	泄漏孔径 /mm	50				
泄漏速率/(kg/s)	5.9851	泄漏时间/min	10	泄漏量/kg	3591.	06			
泄漏高度/m	2	泄漏液体蒸发量/kg	78.48	泄漏频率	1×10	<sup>6</sup> /a			
		事故后	果预测						
			大气玉	不境影响					
气象条件	危险物质	指标	浓度值/	最远影响距	最大半宽	达到时间			
		1日4小	$(mg/m^3)$	离 (m)	(m)	(min)			
最不利气象条件		大气毒性终点浓度-2	4800	40	0				
取小州(家东竹	异丙醇	大气毒性终点浓度-1	29000	10	0				
最常见气象条件	开闪딹	大气毒性终点浓度-2	4800	10	0	0.072			
取市児【豕宋什		大气毒性终点浓度-1	29000	0	0				
		敏感目标名称	超标时间	超标持续时	最大浓度				
		<b></b>	(min)	间 (min)	$(mg/m^3)$				
		窑湾新村			0				
最不利气象条件	异丙醇	北港还迁小区			0				
		杨场分场			0				
		吴场村			7.28E-14				
		江北监狱			0				
		敏感目标名称	超标时间	超标持续时	最大浓度				
最常见气象条件	异丙醇		(min)	间 (min)	$(mg/m^3)$				
取币儿【豕尔什	开闪跃	窑湾新村			0				
		北港还迁小区			0				

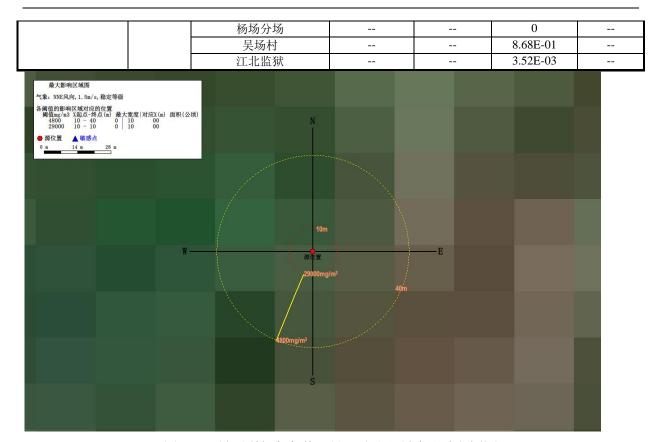


图 7.7-3 最不利气象条件下异丙醇泄漏最大影响范围图

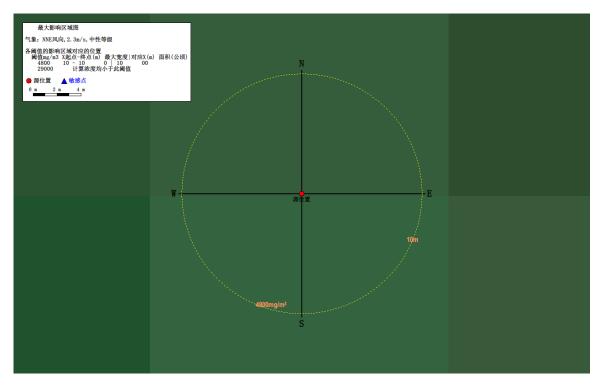


图 7.7-4 最常见气象条件下异丙醇泄漏最大影响范围图

## 表 7.7-6 丙酮泄漏事故源项及事故后果基本信息表

		风险事故	情形分析						
代表性风险事故情 形描述	丙酮储罐泄漏								
环境风险类型		泄漏							
泄漏设备类型	储罐	操作温度/℃	常温	操作压力 /MPa	1.0				
泄漏危险物质	丙酮	最大存在量/kg	45000	泄漏孔径 /mm	50				
泄漏速率/(kg/s)	6.0359	泄漏时间/min	10	泄漏量/kg	3621.54				
泄漏高度/m	2	泄漏液体蒸发量/kg	2.46	泄漏频率	1×10	<sup>6</sup> /a			
		事故后	果预测						
				不境影响					
气象条件	危险物质	指标	浓度值/ (mg/m³)	最远影响距 离(m)	最大半宽 (m)	达到时间 (min)			
日子利尼岛及风		大气毒性终点浓度-2	7600	未超标					
最不利气象条件		大气毒性终点浓度-1	14000	未超标					
目光日与各名体	- 丙酮	大气毒性终点浓度-2	7600		未超标				
最常见气象条件		大气毒性终点浓度-1 14000		未超标					
		敏感目标名称	超标时间 (min)	超标持续时 间(min)	最大浓度 (mg/m³)				
		窑湾新村			0				
最不利气象条件	丙酮	北港还迁小区			0				
		杨场分场			0				
		吴场村			2.17E-29				
		江北监狱			0				
		敏感目标名称	超标时间 (min)	超标持续时 间(min)	最大浓度 (mg/m³)				
		窑湾新村			0				
最常见气象条件	丙酮	北港还迁小区			0				
		杨场分场			2.60E-11				
		吴场村			3.85E-02				
		江北监狱			1.10E-04				

## 表 7.7-7 醋酸泄漏事故源项及事故后果基本信息表

		风险事故	(情形分析							
代表性风险事故情 形描述		醋酸储罐泄漏								
环境风险类型		泄漏								
泄漏设备类型	储罐	操作温度/℃	常温	操作压力 /MPa	1.0					
泄漏危险物质	醋酸	最大存在量/kg	45000	泄漏孔径 /mm	50					
泄漏速率/(kg/s)	6.1357	泄漏时间/min	10	泄漏量/kg	3681.42					
泄漏高度/m	2	泄漏液体蒸发量/kg	5.04	泄漏频率	1×10 <sup>-6</sup> /a					
	事故后果预测									
	危险物质	大气环境影响								
气象条件		指标	浓度值/	最远影响距	最大半宽	达到时间				
		1日7小	$(mg/m^3)$	离 (m)	(m)	(min)				
最不利气象条件		大气毒性终点浓度-2	86	110	20	1.22				
取小剂(多汞什	醋酸	大气毒性终点浓度-1	610	20	10	2.222E-01				
<b>具带用层角タ</b> 桩	日日日文	大气毒性终点浓度-2	86	30	10	0.2173				
最常见气象条件		大气毒性终点浓度-1	610	10	10	7.246E-02				
最不利气象条件	醋酸	敏感目标名称	超标时间 (min)	超标持续时 间(min)	最大浓度 (mg/m³)					
		窑湾新村			0					

		北港还迁小区			0				
		杨场分场			0				
		吴场村			4.44E-29				
		江北监狱			0				
		敏感目标名称	超标时间	超标持续时	最大浓度				
		製心口你石你	(min)	间 (min)	$(mg/m^3)$				
		窑湾新村			0				
最常见气象条件	醋酸	北港还迁小区			0				
					杨场分场			0	
			吴场村			5.55E-02			
				江北监狱			2.25E-04		

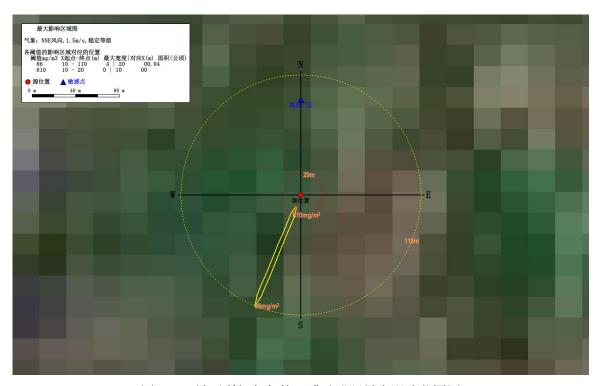


图 7.7-5 最不利气象条件下醋酸泄漏最大影响范围图

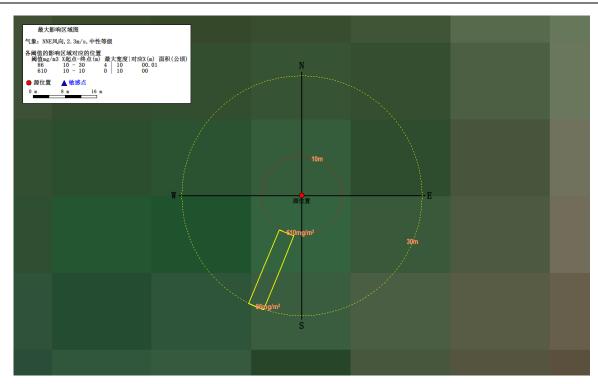


图 7.7-6 最常见气象条件下醋酸泄漏最大影响范围图

表 7.7-8 丙酮火灾次生事故源项及事故后果基本信息表

		风险:	事故情形分析							
代表性风险事故情 形描述										
环境风险类型			火	灾						
泄漏设备类型		储罐	伴生/次生污 染物	СО						
排放速率/(kg/s)		1.96	排放高度/m		5					
		事	故后果预测							
气象条件	风险 物质	指标	浓度值/ (mg/m³)	最远影响距 离(m)	最大半宽 (m)	达到时间 (min)				
	127/54	大气毒性终点浓度-2	95	4010	180	50.333				
最不利气象		大气毒性终点浓度-1	380	1390	76	15.556				
	CO	大气毒性终点浓度-2	95	1110	128	8.1160				
最常见气象		大气毒性终点浓度-1	380	480	56	3.5507				
		敏感目标名称	超标时间 (min)	超标持续时 间(min)	最大浓度 (mg/m³)					
				-; (IIIII) 	0					
最不利气象条件	CO	北港还迁小区			0					
		杨场分场			0					
		-	吴场村			0				
		江北监狱			0					
						敏感目标名称	超标时间 (min)	超标持续时 间(min)	最大浓度 (mg/m³)	
		窑湾新村			0					
最常见气象条件	CO	北港还迁小区			0					
		杨场分场		4.77E-38						
	-	吴场村			1.47E+01					
		江北监狱			5.73E-01					

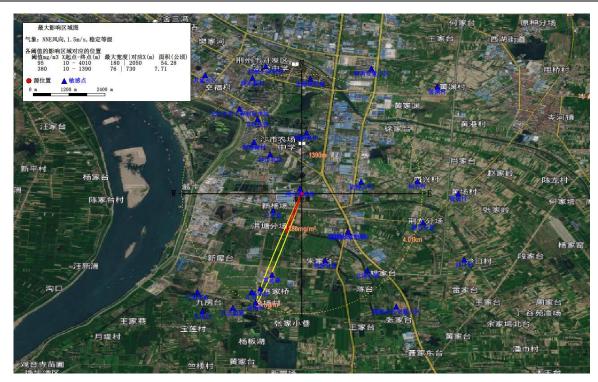


图 7.7-7 最不利气象条件下丙酮泄漏燃烧释放 CO 最大影响范围图



图 7.7-8 最常见气象条件下丙酮泄漏燃烧释放 CO 最大影响范围图

## 7.7.1.2 关心点概率分析

关心点概率为有毒有害气体大气伤害概率、气象条件频率、事故发生概率的乘积。

暴露在有毒有害气团下、无任何防护的人员,因物质毒性而导致死亡的概率可按下 表估算:

$$P_E = 0.5 \times \left[ 1 + erf\left(\frac{Y-5}{\sqrt{2}}\right) \right] \quad (Y \ge 5)$$

$$P_E = 0.5 \times \left[ 1 - erf\left( \frac{\mid Y - 5 \mid}{\sqrt{2}} \right) \right] \quad (Y < 5 \text{ ft})$$

式中:  $P_E$  ——人员吸入毒性物质而导致急性死亡的概率; Y ——中间量,量纲 1。可采用下式估算:

$$Y = A_t + B_t ln \left[ C^n \cdot t_e \right]$$

其中:  $A_t$ 、 $B_t$ 和 n ——与毒物性质有关的参数,见表 I.2; C ——接触的质量浓度, $mg/m^3$ ;  $t_e$  ——接触 C 质量浓度的时间,min。

项目主要涉及《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ169-2018)中表 I.2 中有毒有害气体为一氧化碳,事故情景为丙酮燃烧伴生污染物一氧化碳。根据表 I.2,接触的质量浓度按最不利气象条件下,各关心点最大落地浓度以相同距离轴向最大预测值计。

估算结果如下:

					最不利气象条件				最常见气象条件			
-	关心	参数	参数	参	接触质量	接触时		死亡	接触质量	接触时		死亡
	点	At	Bt	数 n	浓度C	间 t <sub>e</sub>	Y值	概率	浓度 C	间 t <sub>e</sub>	Y值	概率
					$(mg/m^3)$	(min)		$P_{\rm E}$	$(mg/m^3)$	(min)		$P_{\rm E}$
	窑湾 新村	-7.4	1	2	0	30		0	0	30		0
	北港 小区	-7.4	1	2	0	30	1	0	0	30		0
	肠场 分场	-7.4	1	2	0	30	1	0	4.77E-38	30	-175.871	0
1	吴场 村	-7.4	1	2	0	30	1	0	1.47E+01	30	1.376892	0
	工北 监狱	-7.4	1	2	0	30		0	5.73E-01	30	-5.11254	0

根据以上估算结果,各关心点伤害概率均为 0。突发环境事件发生时,应根据实际事故情形、发生时的气象条件等进行综合判断,采取洗消等应急措施减小环境影响,必要时要求周边居民采取防护措施,或及时疏散。

## 7.7.2 地表水环境风险影响预测分析

(1) 未达标废水进入园区污水处理厂

参考开发区工业污水处理厂非正常排放对纳污水体长江的预测结果:

在不同水文条件下(枯水期和丰水期),观音寺国控断面 COD<sub>Mn</sub> 浓度最大值

<0.05mg/L,氨氮浓度最大值<0.01mg/L,苯胺类浓度最大值<0.00001mg/L,六价铬浓度最大值<0.00001mg/L,总磷浓度最大值<0.00005mg/L,观音寺国控断面水质各预测因子均达标,排污口不会对其产生污染影响;马家寨乡自来水厂取水口 COD<sub>Mn</sub>浓度最大值为 0.0155mg/L,氨氮浓度最大值为 0.0015mg/L,苯胺类浓度最大值<0.0001mg/L,六价铬浓度最大值<0.0001mg/L,总磷浓度最大值<0.0001mg/L,马家寨乡自来水厂取水口处水质各预测因子均达标,排污口不会对其产生污染影响;公安县城区二水厂取水口 COD<sub>Mn</sub>浓度最大值为 0.0131mg/L,氨氮浓度最大值为 0.0013mg/L,苯胺类浓度最大值<0.0001mg/L,六价铬浓度最大值<0.0001mg/L,总磷浓度最大值为 0.0001mg/L,公安县城区二水厂取水口处水质各预测因子均达标,排污口不会对其产生污染影响。</p>

#### (2) 雨污水排入市政管网

事故废水排放进入地表水水域环境的途径主要为:火灾、爆炸等事故发生时,采用消防水灭火,当产生大量消防废水未收集进入应急池时,通过雨水排口进入周边水体,结合厂区平面布置图,事故废水经雨水排口排入化港河,影响周边水域环境。

当发生突发事故时,短时间内大量有机物通过雨水管道排入周边水体,微生物降解作用在较短时间内难以发挥有效作用,同时考虑最不利影响因素,本次风险预测将不考虑生化反应,即f(c)=0。并且,泄漏物质通过雨水管道假设进入距厂区最近的南侧化港河,该河道宽约 15m,水体流速较慢,流速约  $0.05 \, \text{m/s}$ ,水文情况较为简单。



图 7.7-9 园区雨水管网规划图

本次评价采用河流完全混合模式进行预测, 预测公式如下:

$$c = \left(c_p Q_p + c_h Q_h\right) / \left(Q_p + Q_h\right)$$

式中:

c——完全混合后河水污染物浓度, mg/L;

**Op**——污水流量,m<sup>3</sup>/s;

Cp——污水中污染物的浓度, mg/L;

Ch——河流上游污染物浓度, mg/L; 本项目取 0。

Qh——河流流量, m<sup>3</sup>/s;

河流流量 Qh 以化港河枯水期最小平均流量 1.5m³/s 计。

事故废水 80t,水中 COD 浓度约为 46017mg/L,假设 10min 内事故应急池内废水泄漏完,泄漏流量为  $0.13m^3/s$ 。

经过计算,事故废水与化港河水完全混合后,COD 的浓度达到 3670 mg/L,COD 标准值为 40mg/L,可见化港河水体受到污染。

化港河流河宽小,水流慢,水动力较差,事故废水排入后,对化港河水环境影响较大。因此,一旦发生上述突发环境事故,建设单位应及时做好拦截,将事故废水引入事故池,最大可能减少事故废水入河量,同时通知相关部门,及时关闭化港河下游水闸,从而杜绝事故废水汇入区域地表河网造成更大的水质污染。事故发生后,园区及企业应及时开展地表水环境风险应急监测,根据超标情况采取不同的水体修复方案。

#### 7.7.3 地下水环境风险影响预测分析

本项目地下水风险情景为一般废水池发生渗漏,防渗膜破损导致废水泄漏进而造成的地下水污染,本评价地下水影响预测章节已根据 HJ2.3 对废水池泄露后发生的污染事故进行预测,结论如下:事故工况下,废水收集池或罐区防渗膜破损面积为 1%状态下,废水下渗,地下水中 COD<sub>Mn</sub>、氨氮的最大浓度均出现在排放泄漏点附近,影响范围内 COD<sub>Mn</sub>、氨氮浓度随时间增长而升高。根据模型预测,最大超标距离为氨氮 30 年扩散到下游 62m,对项目厂界西面的荆州汉能薄膜太阳城有限公司、厂界南面的荆州嘉华科技有限公司造成影响。

# 7.8 环境风险管理

# 7.8.1 环境风险总体防范措施

#### 7.8.1.1 总图布置和建筑安全防范措施

拟建项目在总平面布置和建筑方面所采取的措施均应符合的主要安全标准有:《爆炸和火灾危险环境电力装置设计规范》(GB50058-92)、《建筑设计防火规范》(GB50016-2014)、《石油化工可燃气体和有毒气体检测报警设计规范》(GB40493-2009)、《防止静电事故通用导则》(GB12158-2006)、《建筑物防雷设计规范》(GB50057-2010)、《建筑采光设计标准》(GB50033-2013)、《建筑照明设计标准》(GB50034-2004)、《低倍数泡沫灭火系统设计规范》(GB50151-2010)等。

#### (1) 总图布置

在厂区总平面布置方面,严格执行相关规范要求,所有建、构筑物之间或与其它场 所之间留有足够的防火间距,防止在火灾或爆炸时相互影响;严格按工艺处理物料特性, 对厂区进行危险区划分。

厂区道路实行人、货流分开(划分人行区域和车辆行驶区域、不重叠),划出专用车辆行驶路线、严禁烟火标志等并严格执行;在厂区总平面布置中配套建设应急救援设施、救援通道、应急疏散避难所等防护设施。按《安全标志》规定在装置区设置有关的安全标志。

# (2) 建筑安全防范

生产装置区尽量采用敞开式,对人身造成危险的运转设备配备安全罩。无高空作业。根据火灾危险性等级和防火、防爆要求,建筑物的防火等级均采用国家现行规范要求的耐火等级设计,满足建筑防火要求。凡禁火区均设置明显标志牌。各种易燃易爆物料均储存在阴凉、通风处,远离火源;安放液体原料的房间,不允许任何人员随便入内。安全出口及安全疏散距离应符合《建筑设计防火规范》GBJ16-87的要求。

根据生产装置的特点,在生产车间按物料性质和人身可能意外接触到有害物质而引起烧伤、刺激或伤害皮肤的区域内,均设置紧急淋浴和洗眼器,并加以明显标记。并在装置区设置救护箱。工作人员配备必要的个人防护用品。

- (3) 危险化学品库存储要按照各种为物质的理化性质采取隔离、隔开、分离的原则储存;各种危险化学品要有品名、标签、MSDS 表和应急救援预案;危险化学品仓库要有防静电措施,加强通风。白玻璃要涂色,防止阳光直晒,室温一般不宜超过 30℃。
  - (4) 生产区二层平台在反应器上部应装设报警装置。操作平台设置护栏。

#### 7.8.1.2 危险化学品贮运安全防范措施

- (1)严格按《危险化学品安全管理条例》的要求,加强对危险化学品的管理;制 定危险化学品安全操作规程,要求操作人员严格按操作规程作业;对从事危险化学作业 人员定期进行安全培训教育;经常性对危险化学品作业场所进行安全检查。
- (2) 依据储存危险化学品的相关条件(如防晒、防潮、通风、防雷、防静电等),实施危险化学品的储存和使用;建立健全安全规程及值勤制度,设置通讯、报警装置,确保其处于完好状态;对储存危险化学品的容器,应经有关检验部门定期检验合格后,才能使用,并设置明显的标识及警示牌;对使用危险化学品的名称、数量进行严格登记;凡储存、使用危险化学品的岗位,都应配置合格的防毒器材、消防器材,并确保其处于完好状态;所有进入储存、使用危险化学品的人员,都必须严格遵守《危险化学品管理制度》。储罐区围堰内地面进行防腐防渗处理,各储罐区单独隔离,都与事故应急池相连通。醋酸、异丙醇、丙酮储槽顶部安装喷淋降温装置。

同时,企业应设置视频监控系统,连接中控室,对装置区进行 24 小时监控。

(3) 采购危险化学品时,应到已获得危险化学品经营许可证的企业进行采购,并要求供应商提供技术说明书及相关技术资料;采购人员必须进行专业培训并取证;危险化学品的包装物、容器必须有专业检测机构检验合格才能使用;从事危险化学品运输、押运人员,应经有关培训并取证后才能从事危险化学品运输、押运工作;运输危险化学品的车应悬挂危险化学品标志不得在人口稠密地停留;危险化学品的运输、押运人员,应配置合格的防护器材。

# 7.8.1.3 工艺和设备、装置方面安全防范措施

- (1)应按照有关规定和标准合理设计工程的安全监测系统,包括自动监测、报警、紧急切断及紧急停车系统,防火、防爆、防中毒等事故处理系统,还要完善应急救援设施和救援通道。
- (2)所有管道系统均必须按有关标准进行良好设计、制作及安装,必须由当地有 关质检部门进行验收并通过后方能投入使用。危险化学品的输送管道应使用无缝钢管或 铸铁管;管道连接采用焊接,尽可能减少使用接合法兰,以降低泄漏几率;如法兰连接 使用垫片的材质应与输送介质的性质相适应,不应使用易受到输送物溶解、腐蚀的材料。 工艺输送泵均采用密封防泄漏驱动泵以避免物料泄漏。物料输送管线要定期试压检漏。
- (3)进入厂区人员应穿戴好个人安全防护用品,如安全帽等。同时工作服要达到 "三紧",女职工的长发要束在安全帽内,以防意外事故的发生。生产时,必须为高温岗

位提供相应的劳动防护用品,并建立职工健康档案,定期对职工进行体检。操作电气设备的电工必须穿绝缘鞋、戴绝缘手套,并有监护人。对于高温高热岗位,应划出警示区域或设置防屏蔽设施,防止人员(特别是外来人员)受到热物料高温烫伤。

(4)加强通风,使可燃气体、蒸汽或粉尘达不到爆炸极限。在仓储、使用醋酸、 丙酮等各类挥发性和可燃性的有机物时,应特别加强通风。通风排气口的设置要得当, 对比空气轻的可燃气体或粉尘,排风口应设在上部,对比空气重的可燃气体或粉尘,排 风口应设在下部。通风设备本身应防爆,安装位置应有利于新鲜空气与可燃气体交换, 防止可燃气体循环使用。

#### 7.8.1.4 自动控制的安全防范措施

各生产装置的工艺控制应设置必要的报警自动控制及自动连锁停车的控制设施。自动控制系统应采用关键数据输入的冗余技术,应具有关键输入的异常中止功能。自动控制系统应辅之以就地显示仪表和就地控制阀门,能对紧急情况进行现场处理。

#### 7.8.1.5 电气、电讯安全防范措施

应根据危险区域的等级,正确选择相应类型的级别和组别的电气设备。电气设备的组级别只能高于环境组级别,不能随意降低标准。设计、安装、运行、维修电气设备、线路、仪表等应符合国家有关标准、规程和规范的要求,并要求达到整体防爆性的要求;电气控制设备及导线尽可能远离易燃易爆物质。

采用三相五线制加漏电保护体制。将中性线与接地线分开,中性线对地绝缘,接地线(保护零线)专用接地,以减少对地产生火花的可能性。安装漏电保护应严格按照有关规范要求执行。禁止使用临时线路,尽可能少用移动式电具。如必须使用,要有严格的安全措施。

建立和健全电气安全规章制度和安全操作规程,并严格执行。加强对电气设施进行维护、保养、检修,保持电气设备正常运行:包括保持电气设备的电压、电流、温升等参数不超过允许值,保持电气设备足够的绝缘能力,保持电气连接良好等。

企业应按规定定期进行防雷检测,保持完好状态,使之有可靠的保护作用,尤其是 每年雷雨季节来临之前,要对接地系统进行一次检查,发现有不合格现象进行整改,确 保接地线无松动、无断开、无锈蚀现象。

做好配电室、电气线路和单相电气设备、电动机、电焊机、手持电动工具、临时用 电的安全作业和维护保养;定期进行安全检查,杜绝"三违"。 对职工进行电气安全教育,掌握触电急救方法,严禁非电工进行电气操作。

#### 7.8.1.6 消防及火灾报警系统

根据拟建工程的特点,在装置总区布置时,严格按《建筑设计防火规范》(GB50016-2014)将各功能区合理划分,设计中尽量采用露天布置,设计满足规范要求的消防通道;对各项建筑的结构类型、主要承重件的耐火性能、规格、耐火等级等均依《建筑设计防火规范》(GB50016-2014)进行设计,各单项建筑物均为钢筋混凝土承重的结构或砖混结构,屋面均为钢筋混凝土板;对楼梯、出入口、防火防爆设计均按照《建筑设计防火规范》(GB50016-2014)有关规定设置。电气设计中在易爆危险区域选用防爆电气,并对装置进行防雷、防静电及接地设计,设置事故照明和双回路的消防电源及其备用的 UPS 电源;工艺设计采用先进的工艺生产路线并考虑设有安全应急措施,各主要装置设置安全减压阀、机械排风,装置进出口设水封、报警联锁等安全措施。消防设施和措施如下;

(1) 设计水消防系统和消防管网,管网为环状。

根据《石油化工企业设计防火规范》(GB50160-2008)(2018 年版)和《建筑设计防火规范》(GB50016-2014),拟建工程占地面积小于 100ha,则全厂同一时间内的火灾处数按 1 处计算。本工程水消防系统划分为: 低压消防及生产给水系统和稳高压消防给水系统两部分。低压消防及生产给水系统负责全厂生产、生活用水及低压消防用水供给,稳高压消防给水系统负责工艺装置区和罐区,以及辅助生产装置消防用水供给。

- (2)设计泡沫站,考虑设置压力式泡沫比例混合或平衡压力比例混合装置,严格执行《泡沫灭火系统设计规范》(GB50151-2010),保证化学品生产及储存的火灾抢险。
  - (3) 消防冷却水系统

参照《石油化工企业设计防火规范》(GB50160-2008)的规定,在罐区内相关储罐上设置固定式消防冷却水系统。

#### (4) 自动气体灭火系统

根据《建筑设计防火规范》(GB50016-2014)的规定,拟在 UPS 室等处以及变配电室设置自动气体灭火系统。

#### (5) 移动式灭火设施

根据《建筑灭火器配置设计规范》(GB50140-2005)的规定,以及本工程各装置火灾危险等级的不同,在各危险地点配置不同种类和数量的手提式或推车式移动式灭火器,用以扑救小型初始火灾。

- (6) 储沙池。本项目在罐区附近设置若干储沙池,以备消防放火使用。
- (7) 在存在可燃气体的场所设置可燃气体探测器,在全厂设置区域报警器,在火灾危险区域设置感温和感烟探测器,安装报警电话,在消防站设置火灾集中报警器。

在工程建设和生产过程中应保证消防设施的投入和落实并定期对消防设施进行检查,积极贯彻"预防为主,防消结合"的方针,长期对职工进行安全和消防教育,提高职工的火灾防范意识,加强生产安全管理,实现安全生产。

#### 7.8.1.7 运输过程风险防范措施

项目所有原料运输时应严格按照《危险化学品安全管理条例》的要求进行。危险化学品应储存于厂区专用的仓库区,来料及出厂由道路运输,运输人员具有经公安机关交通管理部门审核签发的中华人民共和国道路运输从业人员资格证及三类运输证。

- (1)运输危险化学品的容器在使用前,应检查,并做检查记录,同时积极配合质 检部门对运输容器的产品质量进行定期的或不定期的检查,并根据质检部门提出的建议 和措施严格落实。
- (2)对运输人员进行安全知识、危险化学品知识培训,配备通讯工具、应急处理器材和防护用品。
  - (3)运输车辆不得超载,行驶速度控制在 40km/h 以下。
  - (4)运输过程避免槽车受热。

#### 7.8.1.8 火灾爆炸事故的应急对策

- (1)根据《建筑设计防火规范》(GB50016-2014)规定,项目生产装置的火灾危险等级属甲类,其生产装置的主要建、构筑物按工艺生产要求一般采用钢筋混凝土柱、非燃烧体墙梁。由于项目具有潜在的环境风险性,且一旦发生风险事故,后果较为严重,因此项目的设计、施工和运营必须进行科学规划、合理布置、严格执行国家的安全设计规范,保证施工质量,严格安全生产制度,严格管理,提高操作人员的素质和水平,避免或减少事故的发生。
- (2)施工建设中严格执行国家有关部门现行的设计规范、规定及标准。各生产装置之间严格按防火防爆间距布置,厂房及建筑物按规定等级设计。
  - (3) 加强岗位和安全培训教育, 落实安全生产责任制, 严格按操作规程执行。
- (4)设备和工艺管道上设置必要的防爆膜、阻火器及安全阀;针对车间物料、装置情况配备各种对应的消防器材。

- (5)各储罐之间保持相应的安全距离,输送醋酸等易燃物料的泵等应选用防爆设备。
- (6) 对较高的建筑物设置屋面避雷装置,重点防火防爆设备(如储罐)等及管道均考虑防雷接地。
- (7) 万一发生火灾等危害性事故,应立即组织营救受害人员,组织撤离或者采取 其他措施,保护危害区域的其他人员。
- (8) 迅速采取与火源相适宜的灭火方式,控制危险火源。项目所涉及的主要化学品的灭火方式见下表。
- (9)针对火灾爆炸事故可能产生的危害,迅速采取措施,减少伴生/次生事故的影响。
  - (10) 对火灾爆炸事故造成的危害进行监测、处置。

#### 7.8.1.9 泄漏应急控制措施

- (1)加强设备管理。认真做好设备、管道、阀门的检查工作,对存在安全隐患的设备、管道、阀门要及时进行修理或更换。
- (2)勤检查储罐顶部呼吸阀和下部洗涤器,使其可靠灵活并保持正常工作状态,以保证储罐内微正压而不超压。
- (3) 卸车时按要求使槽车与泵的管线连接牢固可靠,不能抛洒或排放,专人监护,消防器材完好到位。
- (4)各储罐周围应预留一定距离的空地,并按单个贮罐的容积设置围堰,各储罐之间保持相应的安全距离。
- (5)参照《石油化工企业设计防火规范》(GB50160-2008) (2018 年版),罐区四周应设导液沟,使泄漏液体能顺利地流出罐区并自流入应急池内;事故应急池距贮罐不应小于 30m;事故应急池和导液沟距明火地点不应小于 30m;事故应急池应有排水措施等。
- (6)生产车间建立完善的排水系统,确保生产车间内罐釜体溶液非正常排放时, 排放液能自流入事故应急池内。
- (7)对收集的事故排放废水,应采取有效的处理处置措施,严禁超标排放(或不 经处理直接排放)。本报告建议采用物化处理方式或委托具有处理能力的有关单位进行 处理处置。
- (8)对危化品运输槽车加强维护保养,教育司机严格执行驾驶操作规程,谨慎驾驶,以避免出现交通事故。

# 7.8.2 大气环境风险防范措施

#### 7.8.2.1 大气环境风险的防范措施

- ①建设项目建构筑物布置和安全距离严格按照《建筑设计防火规范》(GB50016-2014,2018年版)和《石油化工企业设计防火规范》(GB50160-2008,2018年版)中相应防火等级和建筑防火间距要求来设置项目各生产装置及罐区、建构筑物之间的防火间距。
- ②在厂区施工及检修等过程中,应在施工区设置围挡,严禁动火,如确需采取焊接等动火工艺的,应向公司申请,经批准、并将车间内的其他生产装置停产后,方可施工;施工过程中,应远离车间内的生产设备,如反应器、中间储罐、接收罐等;远离物料输送管线、廊道等设施,防止发生连锁风险事故。
- ③在贮罐和贮槽周围设计符合要求的围堰。围堰采用钢筋混凝土结构,直径根据储罐的具体尺寸确定;安装液位上限报警装置和可燃气体报警仪,按规程操作;安装防静电和防感应雷的接地装置,罐区内电气装置符合防火防爆要求;严格按照存储物料的理化性质保障贮存条件;储罐区设置自动探测装置,若易燃易爆物质的浓度超过允许浓度,则开启报警装置。
- ④敞开空间内的泄漏事故发生时,应首先查找泄漏源,及时修补容器或管道,以防污染物更多的泄漏;为降低物料向大气中的蒸发速度,可用泡沫或其他覆盖物品覆盖外泄的物料,在其表面形成覆盖层,抑制其蒸发,以减小对环境空气的影响。易挥发物料发生泄漏后,应对扩散至大气中的污染物采用洗消等措施,减小对环境空气的影响。
- ⑤火灾、爆炸等事故发生时,应使用水、干粉或二氧化碳灭火器扑救,灭火过程同时对邻近储罐进行冷却降温,以降低相邻储罐发生联锁爆炸的可能性。同时对扩散至空气中的未燃烧物、烟尘等污染物进行洗消,以减小对环境空气的影响。

#### 7.8.2.2 环境风险源监控

- (1)环境风险源监控由风险源所在工段负责,采取视频监控、人工监控相结合的方式,各部门车间对所辖区域内的环境风险源进行日常检查,公司领导及安全环保部对各环境风险源进行定期检查或不定期抽查,及时发现和解决出现的问题和隐患。
- (2) 厂区内主要生产装置区、储罐区、化学品仓库、主要道路等重点关键部位设置摄像头监控。

- (3)公司硫酸排气筒等主要废气排放口安装在线监测,实时监测主要污染物排放情况。
- (4)设置火灾报警系统。该系统由火灾报警控制器、火灾探测器等组成,构成自动报警检测系统,以利于自动预警和及时组织灭火扑救。并对该系统作定期校正。除自动火灾报警系统外,还应设有若干手动火灾报警按钮,以便及时报警和处理。
- (5)在各生产装置区、原料区、产品仓库等涉危险化学品场所,均设置有毒气体和可燃气体探测器及报警装置,及时检测分析现场大气中的有害气体浓度,确保安全生产。

#### 7.8.2.3 基本保护措施和防护方法

呼吸系统防护: 疏散过程中应用衣物捂住口鼻,如条件允许,应该佩戴自吸过滤式防毒面具(半面罩)。

眼睛防护: 戴化学安全防护眼镜。

身体防护:尽可能减少身体暴露,如有可能穿毒物渗透工作服。

手防护: 戴橡胶耐酸碱手套。

其他防护:根据泄漏影响程度,周边人员可选择在室内避险,关闭门窗,等待污染 影响消失。

#### 7.8.2.4 废气处理风险防控

主要风险事故是二氧化硫和硫酸雾、VOCs等废气处理装置发生故障,致使废气未经有效处理后超标排放;废气处理过程中,由于含可燃性气体,在废气处理过程中可能会发生火灾爆炸事故;吸收装置中的碱液的腐蚀、中毒事故等。全厂废气处理系统风险防范措施如下:

- (1) 对废气处理系统进行定期的监测和检修,如果发生腐蚀、设备运行不稳定的情况,需对设备进行更换和修理,确保废气处理装置的正常运行。
- (2)对处理可燃性气体的装置和排气筒应设置可燃性气体的浓度监测装置和报警系统,并设置阻燃器,防止可燃性气体处理和排放处理系统发生燃爆事故。
- (3) 应保证废气处理装置的正常运行,若装置无法进行,应停止生产,查明原因, 待系统恢复正常后再行生产。
- (4)一旦出现生产事故,导致物料泄漏、废气事故性排放,应第一时间告知当地的环保部门,尽快通知可能受影响的附近单位和居民。

(5)环境应急监测组应负责对周边大气环境进行及时监测,确定危险物质的成分 及浓度,确定污染区域范围,为应急指挥提供参考数据。

# 7.8.2.5 应急疏散建议

## (1) 疏散方式方法

事故状态下,根据气象条件及交通情况,选择向远离泄漏点上风向进行疏散。疏散过程中应注意交通情况,有序疏散,防治发生交通事故及踩踏伤害。

- ①保证疏散指示标志明显,应急疏散通道出口通畅,应急照明灯能正常使用。
- ②明确疏散计划,由应急指挥部发出疏散命令后,负责应急消防组按负责部位进入指定位置,立即组织人员疏散。
- ③应急消防组用最快速度通知现场人员,按疏散的方向通道进行疏散。积极配合好有关部门(如公安消防大队)进行疏散工作,主动汇报事故现场情况。
- ④事故现场有被困人员时,疏导人员应劝导被困人员,服从指挥,做到有组织、有 秩序地疏散。
- ⑤正确通报、防止混乱。疏导人员首先通知事故现场附近人员进行疏散,然后视情况公开通报,通知其他区域人员进行有序疏散,防止不分先后,发生拥挤影响顺利疏散。
- ⑥广播引导疏散。利用广播将发生事故的部位,需疏散人员的区域,安全的区域方向和标志告诉大家,对已被困人员告知他们救生器材的使用方法,自制救生器材的方法。
- ⑦事故现场直接威胁人员安全,应急消防队人员采取必要的手段强制疏导,防止出现伤亡事故。在疏散通道的拐弯、叉道等容易走错方向的地方设疏导人员,提示疏散方向,防止误入死路或进入危险区域。
- ⑧对疏散出的人员,要加强脱险后的管理,防止脱险人员对财产和未撤离危险区的 亲友生命担心而重新返回事故现场。必要时,在进入危险区域的关键部位配备警戒人员。
- ⑨专业救援队伍到达现场后,疏导人员若知晓内部被困人员情况,要迅速报告,介绍被困人员方位、数量。

厂内疏散图及外部疏散图见附图。

- (2) 紧急避难场所
- ①一般选择厂区大门前空地及停车场区域作为紧急避难场所,同时需避开事故时的 下风向区域。
  - ②做好宣传工作,确保所有人了解紧急避难场所的位置和功能。
  - ③紧急避难场所必须有醒目的标志牌。

- ④紧急避难场所不得作为他用。
- (3) 周边道路隔离和交通疏导办法

发生较大突发环境事件时,为配合救援工作开展需进行交通管制时,警戒维护组应 配合交警进行交通管制。

- ①设置路障,封锁通往事故现场的道路,防止车辆或者人员再次进入事故现场。主要管制路段为陆集路、孔连路,警戒区域的边界应设警示标志,并有专人警戒。
  - ②配合好进入事故现场的应急救援小队,确保应急救援小队进出现场自由通畅。
  - ③引导需经过事故现场的车辆或行人临时绕道,确保车辆行人不受危险物质的伤害。

# 7.8.3 水环境风险防范措施

#### 7.8.3.1 环境风险源监控

污水处理站安装摄像头,与中控室连接。

污水总排口安装 pH、COD、氨氮、总磷在线监测仪、流量仪,对污水排放情况进行实时监控。

# 7.8.3.2 污水处理设施风险防控

- (1) 加强废水处理设施的日常检查, 做好记录备查:
- (2) 对废水处理设备进行定期保养,尽可能减少设备事故性停运;
- (3) 废水处理站做好每日的进出水水质分析,严格监控出水水质情况;
- (4)设置事故池,雨污水排放口设置切断装置,发生事故时,及时拉开排污口切断装置,将事故废水引入事故池,经处理达标后排放。雨水、污水系统的总排口监视及关闭设施,有专人负责在紧急情况下关闭总排口。

# 7.8.3.3 三级防控体系

全厂事故状态废水收集、处置系统由装置区的围堰、收集管道、事故池、移动式提升泵等组成。

根据国家环境保护部《关于进一步加强环境影响评价管理防范环境风险的通知》 (环发[2012]77号)要求,在进一步完善环境风险应急措施过程中,企业将应急防范措施分为三级防控体系,全厂三级防控措施具体见下表。

# 表 7.8-1 全厂三级防控措施汇总表

序号	级别	风险源位置	应急措施及设施
		/I ->>- >-	①车间设置不低于 150mm 的围堰;
		生产车间	②围堰内设置集水沟槽、排水口;
	一级预		③围堰内设置混凝土地坪,并考虑必要的防渗措施。
1	防与控		①罐区设置 1.2m 高的防火堤,并按要求设置隔离堤;
1	制体系		②防火堤容积不小于罐区内 1 个最大固定顶储罐容积;
	叫件次	储罐区	③罐区排水实施清污分流,防火堤外设置切换阀门,正常情况下雨排水系统阀
			门关闭;
			④储罐区设置备用储罐,紧急情况下转移存放,并建设喷淋装置。
			①生产车间外设置废水收集池,可作为中间事故缓冲设施,当围堰不能控制事
		生产装置区	故时,利用收集沟道收集进入收集池,再通过污水泵送至污水处理站处理,确
			保不进入雨水系统;
	二级预		②雨水排水口设置阀门,事故时关闭阀门。
2	防与控		①罐区防火堤外设置切换阀门, 当防火堤不能控制事故液时, 打开切换阀门,
	制体系		通过雨水收集管道收集至事故收集池;
		储罐区	②事故收集池前设置切换阀门,事故时,切换至事故收集池,确保事故废水不
			排出厂外;
			③雨水排水口设置阀门,事故时关闭阀门。
			①厂区设置 1 座 1561m³事故应急池和 1 座 1400m³初期雨水池 (兼事故池),
	— /177 <b>7</b> 55		事故池、初期雨水池采取防渗、防腐、抗浮、抗震等措施,并配备提升设施,
	三级预	生产装置区、	收集后转移至污水站处理达标后排放;
3	防与控	储罐区	②事故收集池前设置切换阀门,事故时,废水切换至事故收集池,确保事故废
	制体系		水不排出厂外:
			③雨水排水口设置阀门,事故时关闭阀门。

事故池容积应包括可能流出厂界的全部流体体积之和,通常包括事故延续时间内消防用水量、事故装置可能溢流出液体、输送流体管道与设施残留液体、事故时雨水量。本评价事故应急池容积的计算参照《中国石油天然气集团公司企业标准——事故状态下水体污染的预防和控制技术要求》(Q/SY1190-2013)中附录 B 的计算公式。

事故储存设施总有效容积:

 $V = (V_1 + V_2 - V_3) \max + V_4 + V_5$ 

注:  $(V_{1}+V_{2}-V_{3})$  max 是指对收集系统范围内不同罐组或装置分别计算  $V_{1}+V_{2}-V_{3}$ ,取其中最大值。

V<sub>1</sub>——收集系统范围内发生事故的一个罐组或一套装置的物料量。

注:储存相同物料的罐组按一个最大储罐计,装置物料量按存留最大物料量的一台 反应器或中间储罐计;

 $V_2$ ——发生事故的储罐或装置的消防水量, $m^3$ ;

 $V_3$ ——发生事故时可以转输到其他储存或处理设施的物料量, $m^3$ ;

 $V_4$ ——发生事故时仍必须进入该收集系统的生产废水量, $m^3$ ;

 $V_5$ ——发生事故时可能进入该收集系统的降雨量, $m^3$ ;

各参数详细如下:

V<sub>1</sub>-收集系统范围发生事故的一个罐或者一套装置的物料量。

计算依据:储存区最大储罐有效贮量为500m³,其泄漏量以450m³计。

 $V_2$ 消防水量:联仕公司全厂工业建筑主要为甲、乙类车间和甲类、丙类仓库以及甲类、乙类、戊类罐区,最大工业建筑为乙类车间(尺寸为  $94m\times72m\times10m$ ),建筑体积  $67680m^3$  ,根据《消防给水及消火栓系统技术规范》(GB50974-2014),体积在 >  $50000m^3$  的乙类工业厂房,室外消火栓设计流量按 35L/s (依据表 3.3.2 建筑物室外消火栓设计流量)。根据《中国石油天然气集团公司企业标准——事故状态下水体污染的预防和控制技术要求》5.4.2.1 章节,中间事故缓冲设施容积设计消防历时按  $6\sim8h$  计算,本评价按 7h,计算得  $V_2=35*7*3600/1000=882m^3$ 。

V3: 保守按 0 计。

V<sub>4</sub>: 在事故状态下必须进入存储系统的废水,考虑项目连续生产和应急处理能力,以 24h 修复为准,污水处理站事故废水量为 273m<sup>3</sup>。

 $V_5$ : 以收集雨水 20mm,生产车间、仓库、储罐区等区域的雨水必须进入事故废水收集系统。根据建设单位提供的厂区平面布置图,雨水汇水面积按罐区、露天装置区占地面积进行计算,约为 37776.8 $m^2$  (其中本项目新增面积 8059.08  $m^2$ ),计算得事故雨水量为 755.536 $m^3$ ,收集进入初期雨水池。

综上计算结果分析得,全厂应建应急事故池容积:

 $V = 450 + 882 + 273 + 755.536 = 2360.536 \text{m}^3$ 

全厂事故池有效容积应不小于 2360.536m³。联仕公司在建工程拟设置 1 座 1561m³ 事故应急池和 1 座 1400m³ 初期雨水池 (兼事故池),本项目拟在新增地块北面建设 1 座 1100m³ 初期雨水池 (兼事故池)以及 1 座 500m³ 事故池,全厂事故池(含初期雨水池)总容积达到 4561 m³,可以满足全厂事故废水收集要求。

设置事故池收集系统时,应严格执行《化工建设项目环境保护设计规范》、《储罐区防火堤设计规范》和《水体污染防控紧急措施设计导则》等规范,科学合理设置废水事故池和管线。各管线铺设过程应考虑一定的坡度,确保废水废液应能够全部自流进入,对于部分区域地势确实过高的,应提前配置输送设施;事故池外排口除了设置电动控制阀外,应考虑电动控制阀失效状态下的应急准备,设置备用人工控制阀。

#### 7.8.3.4 事故废水防范和处理措施

事故状态下,厂区内所有事故废水必须全部收集,厂区污水排口及雨水排口均设置紧急切断系统,污水排口设置在线监控,且配备有强排泵,防止事故废水进入外环境的

控制、封堵系统见下图。

废水收集流程说明:

全厂实施清污分流和雨污分流。雨水系统收集清净雨水等,污水系统收集生产废水 和生活污水。

正常生产情况下,阀门 1、4、5 开启,阀门 2、3 关闭,对于初期雨水的收集可通过关闭阀门 1, 开启阀门 2进行收集。初期雨水收集结束后, 开启阀门 1, 关闭阀门 2。

事故状况下,阀门 1、4、5 关闭,阀门 2、3 开启,对消防污水和事故废水进行收集,收集的污水分批次送厂区污水处理站处理达到接管标准后排入申联环科污水处理厂进一步处理。

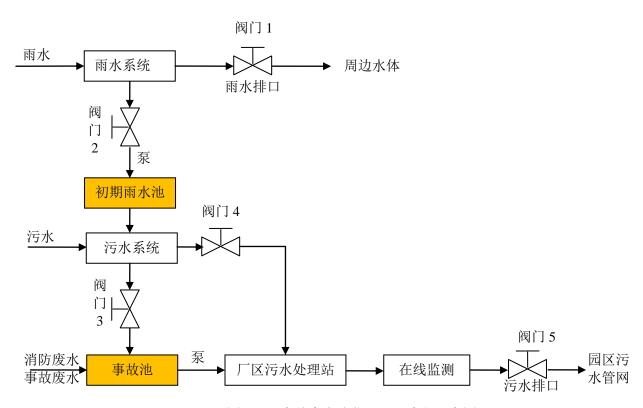


图 7.8-1 事故废水防范和处理流程示意图

#### 7.8.3.5 事故应急池管理要求

本项目事故应急池设置和使用要求如下:

- (1) 应设置迅速切断事故废水直接外排并使其进入储存设施的措施;
- (2) 事故处置过程中未受污染的排水不宜进入储存设施;
- (3) 事故池可能收集挥发性有害物质时应采取安全措施;

- (4)事故池非事故状态下需占用时,占用容积不得超过 1/3,并应设有在事故时可以 紧急排空的技术措施:
- (5)自流进水的事故池内最高液位不应高于该收集系统范围内的最低地面标高, 并留有适当的保护高度:
- (6)当自流进入的事故池容积不能满足事故排水储存容量要求,须加压外排到其它储存设施时,用电设备的电源应满足现行国家标准《供配电系统设计规范》所规定的一级负荷供电要求。

全厂应建立有效的厂区内外环保应急隔离系统,厂区内部雨、污水做到完全分流,并设置单一的雨、污水排放口,在污水排放口和雨水排放口末端设置应急闸门或阀门,闸门附近备好排水泵或临时污水输送设备,且落实专人管理,将废水反抽至公司污水处理站处理。在日常生产中应保持事故池留有足够的容量和应急事故池、初期雨水收集池导流沟的畅通,满足事故废水及初期雨水收集的要求。

#### 7.8.3.6 泄漏应急处置措施

- (1)发现泄漏时,立即报警并切断介质进出料管线所连接的设备和阀门(进入泄漏区域应穿戴好防护设备),实施切断隔离。
- (2)设置警戒区域,并视处理情况,对周边相关车间、岗位人员发出撤离疏散警报,应疏散泄漏污染区人员至安全区,禁止无关人员进入污染区。事件区域负责人应立即组织部门负责人员成立抢险小组,并担任临时现场指挥,按照应急预案对抢险人员进行分工并组织进行抢险。部门负责人到场后,由部门经理担任现场指挥。
- (3) 救援人员要穿戴好相应的防护用品,建议应急处理人员戴好面罩,穿化学防护服,进入毒区搜救伤员,将伤员抬离毒区后送往医院抢救。
- (4)不要直接接触泄漏物,禁止向泄漏物直接喷水。泄漏的固体物料扫至收集容器内,泄漏的液体物料经吸油棉或抹布吸收后收集至专门的容器内,然后收集运至废物处理场所处置。也可以用大量水冲洗,经稀释的洗水放入废水系统。如大量泄漏,利用围堤收容,然后收集、转移、回收或无害处理后废弃。根据泄漏情况,实施倒罐操作,将事故罐中的介质倒往其他安全罐中。必要时可以采取局部停车或紧急停车处理。
  - (5) 污水处理站质检专业人员对消洗废水和污水总排口进行实时监测。
  - (6) 事故处理结束后,消洗废水必须经废水处理站处理合格后方可排放。
  - (7) 本项目主要危险化学品泄漏应急处理措施:
  - ① 硫酸

迅速撤离泄漏污染区人员至安全区,并进行隔离,严格限制出入。建议应急处理人员戴自给正压式呼吸器,穿防酸碱工作服。不要直接接触泄漏物。尽可能切断泄漏源。防止流入下水道、排洪沟等限制性空间。小量泄漏:用砂土、干燥石灰或苏打灰混合。也可以用大量水冲洗,洗水稀释后放入废水系统。大量泄漏:构筑围堤或挖坑收容。用泵转移至槽车或专用收集器内,回收或运至废物处理场所处置。

## ② 三氧化硫

迅速撤离泄漏污染区人员至安全区,并立即隔离 150m,严格限制出入。建议应急处理人员戴自给正压式呼吸器,穿防酸碱工作服。尽可能切断泄漏源。若是液体。小量泄漏:用砂土、蛭石或其它惰性材料吸收。大量泄漏:构筑围堤或挖坑收容。用泵转移至槽车或专用收集器内,回收或运至废物处理场所处置。若是固体,用洁净的铲子收集于干燥、洁净、有盖的容器中。若大量泄漏,收集回收或运至废物处理场所处置。

## ③ 异丙醇

迅速撤离泄漏污染区人员至安全区,并进行隔离,严格限制出入。切断火源。建议应急处理人员戴自给正压式呼吸器,穿防静电工作服。尽可能切断泄漏源。防止流入下水道、排洪沟等限制性空间。小量泄漏:用砂土或其它不燃材料吸附或吸收。也可以用大量水冲洗,洗水稀释后放入废水系统。大量泄漏:构筑围堤或挖坑收容。用泡沫覆盖,降低蒸气灾害。用防爆泵转移至槽车或专用收集器内,回收或运至废物处理场所处置。

#### 4) 丙酮

迅速撤离泄漏污染区人员至安全区,并进行隔离,严格限制出入。切断火源。建议 应急处理人员戴自给正压式呼吸器,穿防静电工作服。尽可能切断泄漏源。防止流入下 水道、排洪沟等限制性空间。小量泄漏:用砂土或其它不燃材料吸附或吸收。也可以用 大量水冲洗,洗水稀释后放入废水系统。大量泄漏:构筑围堤或挖坑收容。用泡沫覆盖,降低蒸气灾害。用防爆泵转移至槽车或专用收集器内,回收或运至废物处理场所处置。

#### ⑤ 醋酸

迅速撤离泄漏污染区人员至安全区,并进行隔离,严格限制出入。切断火源。建议 应急处理人员戴自给正压式呼吸器,穿防酸碱工作服。不要直接接触泄漏物。尽可能切断泄漏源。防止流入下水道、排洪沟等限制性空间。小量泄漏:用砂土、干燥石灰或苏打灰混合。大量泄漏:构筑围堤或挖坑收容。喷雾状水冷却和稀释蒸汽、保护现场人员、把泄漏物稀释成不燃物。用防爆泵转移至槽车或专用收集器内,回收或运至废物处理场所处置。

#### ⑥ 二甲基亚砜

迅速撤离泄漏污染区人员至安全区,并进行隔离,严格限制出入。切断火源。建议应急处理人员戴自给正压式呼吸器,穿防毒服。尽可能切断泄漏源。防止流入下水道、排洪沟等限制性空间。小量泄漏:用砂土、蛭石或其它惰性材料吸收。也可以用大量水冲洗,洗水稀释后放入废水系统。大量泄漏:构筑围堤或挖坑收容。用泵转移至槽车或专用收集器内,回收或运至废物处理场所处置。

#### ⑦ 乙醇胺

迅速撤离泄漏污染区人员至安全区,并进行隔离,严格限制出入。切断火源。建议应急处理人员戴自给正压式呼吸器,穿防酸碱工作服。尽可能切断泄漏源。防止流入下水道、排洪沟等限制性空间。小量泄漏:用砂土、干燥石灰或苏打灰混合。也可以用大量水冲洗,洗水稀释后放入废水系统。大量泄漏:构筑围堤或挖坑收容。用泵转移至槽车或专用收集器内,回收或运至废物处理场所处置。

#### 7.8.3.7 消防废水处置措施

根据石油化工行业的设计规范,本次新建的所有生产装置/储罐均配套设置围堰, 围堰内有集水沟或集水井,与污水管线相连。一旦发生事故,消防水经围堰收集可以进入事故应急池;对于溢流至雨水管网的事故污水可以在雨排口设置切换阀门,将污水切换至污水系统。

消防废水应根据火灾发生的具体物料及消防废水监测浓度,将消防废水及时引入厂 内废水处理站处理,做到达标接管,厂内无法处理该废水时,委托其他单位处理。

#### 7.8.4 地下水环境风险防范措施

(1)加强源头控制,做好分区防渗。厂区各类废物做到循环利用的具体方案,减少污染排放量;工艺、管道设备、污水储存及处理构筑物采取有效的污染控制措施,将污染物跑冒滴漏降到最低限。

按照《环境影响评价技术导则 地下水环境》(HJ610-2016)的要求做好分区防控,一般情况下应以水平防渗为主,对难以采取水平防渗的场地,可采用垂直防渗为主,局部水平防渗为辅的防控措施。

(2)加强地下水环境的监控、预警。建立地下水环境影响跟踪监测制度、配备先进的监测仪器和设备,以便及时发现问题,采取措施。应按照地下水导则(HJ610-2016)的相关要求于建设项目场地及上下游各布设 1 个地下水监测点位,分别作为地下水环境

影响跟踪监测点、背景值监测点和污染扩散监测点。

- (3)加强环境管理。加强厂区巡检,对跑冒滴漏做到及时发现、及时控制,做好厂区危废库、装置区地面防渗等的管理,防渗层破裂后及时补救、更换。
- (4)制定事故应急减缓措施,首先控制污染源、切断污染途径,其次,对受污染的地下水根据污染物种类、受污染场地地质构造等因素,采取抽提技术、气提技术、空气吹脱技术、生物修复技术、渗透反应墙技术、原位化学修复等进行修复。

# 7.8.5 突发环境事件应急预案

# 7.8.5.1 总体要求

制定风险事故应急预案的目的是为了在发生风险事故时,能以最快的速度发挥最大的效能,有序的实施救援,尽快控制事态的发展,降低事故造成的危害,减少事故造成的损失。

企业应根据环发〔2010〕113 号《关于印发<突发环境事件应急预案管理暂行办法>的通知》、环发〔2015〕4号《关于印发<企业事业单位突发环境事件应急预案备案管理办法(试行)>的通知》、环境保护部令第 34 号《突发环境事件应急管理办法》等文件的相关要求编制环境应急预案,并结合实际情况,开展环境应急预案的培训、宣传和必要的应急演练,发生或者可能发生突发环境事件时及时启动环境应急预案,如需进行试生产,要在项目试生产前完成评估与备案;在环境应急预案通过环境应急预案评估并由本单位主要负责人签署实施之日起 20 日内报所在地县级生态环境行政主管部门备案,在完成备案后,须抄送荆州市生态环境局、湖北省生态环境厅。至少每三年对环境应急预案进行一次回顾性评估。

风险事故应急预案的基本要求包括:科学性、实用性和权威性。风险事故的应急救援预案必须进行科学分析和论证;应急预案应符合项目的客观情况,具有实用、简单、易掌握等特性,便于实施;对事故处置过程中职责、权限、任务、工作标准、奖励与处罚等做出明确规定,使之成为企业的一项制度,确保其权威性。

#### 7.8.5.2 主要风险源及防范重点

根据项目特点, 主要事故风险源及防范重点见下表。

表 7.8-2 主要事故风险源及防范重点

部位	关键 部位	主要风险内 容	应急措施	应急设施	
车间	吸收塔、蒸	泄漏或由此	按程序报告,将泄漏物料引至其他储槽或贮桶,止漏并	备用储槽或贮桶,个人	

	馏塔、中间	导致的火	检修,对泄漏的物料进行回收和清理,污水排入污水	防护工具、止漏和检修
	储槽等	灾、爆炸	站。根据事故大小,启动全厂应急救援方案	工具、消防设施
		泄漏或由此	按程序报告,堵漏并检修,必要时将贮罐内物料引至应	围堰、事故应急池,个
罐区	储罐	导致的火	急槽、罐内,对泄漏的物料进行回收和清理,污水排入	人防护工具、止漏和检
		灾、爆炸	污水站。根据事故大小,启动全厂应急救援方案	修工具、消防设施
废气处	废气处理装	废气事故排	按程序报告,必要时停止生产,积极检修,根据事故大	科学设计,加强检修、
理	置	放	小,启动全厂应急救援方案。	维护
污水处	污水处理站	废水事故排	按程序报告,必要时停止生产,积极检修,根据事故大	加强检修、维护,事故
理站	仍外处连珀	放	小,启动全厂应急救援方案。	应急池
		危险废物泄		备用储槽或贮桶,个人
危废库	危废库	厄险及初祖   漏	采取围堵、隔离措施,防止受污染区域扩大	防护工具、止漏和检修
		<i>1</i> /193		工具、消防设施

7.8.5.3 环境风险应急体系

本项目应急系统分为四级联动:包括车间级、公司级、荆江绿色循环产业园、荆州 经济技术开发区。四级应急系统其主要关系、辖管范围和联动关系示于下表。

响应系统	级别	辖管范围	启动-联动关系	
车间级	_	车间	1	
公司级	=	厂区区域	<b>→ =</b>	
园区级	111	园区区域	$\vec{\underline{}} \rightarrow \vec{\underline{}}$	
荆州经济技术开发区级	ρц	荆州经济技术开发区区域	= → 四	

表 7.8-3 四级应急系统关系、辖管内容和联动

按照《环境风险评价技术导则》、《国家突发环境事件应急预案》中规定的"环境风险应急预案原则"要求,本次评价提出项目《环境风险事件应急预案》的原则和总体要求、主要管理内容和重大危险源的风险控制和应急措施,做为制定《环境风险事件应急预案》的管理、技术依据。

#### 7.8.5.4 应急预案内容

根据本环境风险分析的结果,对于本项目可能造成环境风险的突发性事故,项目建设单位及相关安监部门应制定应急预案纲要,其内容见表 7.8-4。

		衣 7.0-4 外境风险犬及争取应芯坝条内谷
序号	项目	内容及要求
1	危险源情况	详细说明危险源类型、数量、分布及其对环境的风险
2	应急计划区	生产装置区、废气及废水处理设施区、化学原料仓储区、危废暂存间
3	应急组织	企业:成立公司应急指挥小组,由公司最高领导层担任小组长,负责现场全面指挥,专业救援队伍负责事故控制、救援和善后处理。临近地区:地区指挥部—负责企业附近地区全面指挥,救援,管制和疏散
4	应急状态分类用应 急响应程序	规定环境风险事故的级别及相应的应急状态分类,以此制定相应的应急响应程序
5	应急设施、设备与 材料	生产和仓库区:防火灾事故的应急设施、设备与材料,主要为消防器材、消防服等;防有毒有害物质外溢、扩散;中毒人员急救所用的一些药品、器材;生产装置及原料贮场应设置事故应急池,以防液体化学原料的进一步扩散;配备必要的防毒面具。临界地区:烧伤、中毒人员急救所用的一些药品、器材。
6	应急通讯、通告与	规定应急状态下的通讯、通告方式和交通保障、管理等事项。可充分利用现代化

表 7.8-4 环境风险突发事故应急预案内容

	交通	的通信设施,如手机、固定电话、广播、电视等
	, , ,	
7	应急环境监测及事 故后评价	由专业人员对环境分析事故现场进行应急监测,对事故性质、严重程度均所造成的环境危害后果进行评估,吸取经验教训避免再次发生事故,为指挥部门提供决策依据。
8	应急防护措施消除 泄漏措施及需使用 器材	事故现场:控制事故发展,防止扩大、蔓延及连锁反应;清除现场泄泥物,降低危害;相应的设施器材配备; 临近地区:控制泄漏及防火区域,控制和消除环境污染的措施及相应的设备配备。
9	1 与保护かが健康	事故现场:事故处理人员制定毒物的应急剂量、现场及临近装置人员的撤离组织计划和紧急救护方案; 临近地区:制定受事故影响的临近地区内人员对毒物的应急剂量、公众的疏散组织计划和紧急救护方案。
10		事故现场:规定应急状态终止秩序;事故现场善后处理,回复生产措施;临近地区:解除事故警戒,公众返回和善后回复。
11	人员培训与演习	应急计划制定后,平时安排事故出路人员进行相关知识培训并进行事故应急处理 演习;对工厂工人进行安全卫生教育。
12	公众教育、信息发 布	对工厂临近地区公众开展环境风险事故预防教育、应急知识培训并定期发布相关 信息。
13	记录和报告	设应急事故专门记录,建立档案和报告制度,设专门部门负责管理。
14	附件	准备并形成环境风险事故应急处理有关的附件材料。

7.8.5.5 应急响应

按照环境风险事故的严重程度和影响范围,根据事故应急救援需要,将事故划分为 I、II、III级。

I级事故:是指后果特别重大,且发生后可能持续一段时间,事故控制及其对生产、社会产生的影响依靠项目公司自身救援力量不能控制,需要当地政府有关部门或相关方协助救援的事故。

II 级事故: 是指后果重大,且发生后可能持续一段时间,事故控制及其对生产、社会产生的影响依靠车间自身救援力量不能控制,需要项目园区或相关方救援才能控制的事故。

Ⅲ级事故: 是指生产装置现场就能控制,不需要救援的事故。

- (4) 各级应急预案响应和联动程序
- ①发生III级事故, 启动装置级环境风险事件应急预案;
- ②发生II级事故,启动装置级、园区级两级环境风险事件应急预案,同时告知当地政府预警:
- ③发生 I 级事故,启动装置级、园区级两级环境风险事件应急预案,同时告知地方政府协调启动《荆州经济技术开发区突发环境事件应急预案》。

#### 7.8.5.6 组织机构与职责

工厂各职能部门和全体职工都负有化学事故应急救援的责任,各救援专业队伍,是

化学事故应急救援的骨干力量,其任务主要是担负本厂各类化学事故的救援及处置。救援专业队伍的组成及分工见表 7.8-5。

机构 负责人及其职责 组成 名称 由办公室、安环部门、生产部门、调度室组 办公室主任担负各队之间的联络和对外联系 通信联络组 通信任务。 成。 保卫部门。担负现场治安,交通指挥,设立 由保卫部门负责组成, 可向当地政府、派出所 治安组 警戒, 指导群众疏散。 要求增援。 生产部门及安环部门领导共同组成。担负查 由生产部门、安环部门、办公室等组成,可向 侦检抢救组 明毒物性质,提出补救措施,抢救伤员,指 当地消防队要求增援。 导群众疏散。 生产部门、安环部门、开发区及荆州市消防 担负灭火、洗消和抢救伤员任务。 应急消防组 由设备部门、生产部门组成,包括工艺员、设 设备部门领导。 抢险抢修组 担负抢险抢修指挥协调。 备保养员和机修工。 医务室卫生员。担负抢救受伤、中毒人员。 办公室卫生员,开发区卫生机构。 医疗救护组 仓库管理部门领导。 仓库管理、办公室等人员。 物资保障组 担负伤员抢救和相应物资供应任务。 由安环部负责,组织对周围环境进行应急监 安环部、检验人员或委托有资质第三方 应急监测组

表 7.8-5 救援专业队伍的组成及分工一览表

#### 7.8.5.7 应急管理运行机制、程序

为了及时发现和减少事故的潜在危害,确保生命财产和人身安全,本项目必须结合 风险事故应急措施建立环境风险事故应急管理运行机制及应急响应程序。

- (1) 对可能发生的环境风险事故预测与预警;
- (2) 对可能发生的环境风险事故应急准备;
- (3) 对发生的环境风险事故应急响应:
- (4)根据不同级别的环境风险事故启动相应级别的应急预案,做好与上一级别预 案的衔接;
- (5)主要应急启动管理程序:①接警、报告和记录;②应急组织机构启动;③领导和相关人员赴现场协调指挥;④联系协调应急专家技术援助;⑤向主管部门初步报告;⑥应急事件信息发布、告知相关公众;⑦总部应急响应后勤保障管理程序;⑧总部应急状态终止和后期处置管理程序。

## 7.8.5.8 事故应急救援措施

- (1) 发现事故;
- (2) 拨打装置区现场应急指挥部和公司环境事件应急指挥中心电话,视情况拨打 119 报告消防队、120 医疗援救中心;告知园区预警,园区及周边单位进入应急预案准 备启动状态;

- (3) 报告事故部位、概况(包括泄漏情况)、目前采取的措施:
- (4) 生产装置控制室对装置运行情况实时监控,为应急救援指挥部提供技术支持:
- (5) 确定事故应急处置方案,事故现场采取紧急处置措施。

典型环境风险事故现场应急措施:

- ◆罐区和仓储区原料发生泄漏事故
- 一旦发生泄漏,易燃易爆气体泄漏可能造成燃爆事故和进入大气给周围居民、环境 带来影响。

处理方法:①罐区应设置围堰,围堰的容积应大于罐区所装原料、产品的总容积。 ②一旦发生罐区原料、产品泄漏事故,应该立即组织专业人员,穿戴好防毒面具、氧气 瓶等装备后进入罐区,及时查明泄漏原因,并且立即启动备用贮罐,将泄漏贮罐中的原 料、产品通过管道转移至备用贮罐中。③事故中收集到的液体应尽快转移到安全密封容 器内,妥善贮存;操作时采取必要的安全保护措施。④关闭一切电源、开关,禁止烟火, 防止液化气与空气混合后遇火爆炸。

- ◆事故连锁反应控制措施
- ①当装置中的设备发生火灾、爆炸事故时,装置操作人员根据相关安全操作规程或 应急指挥中心的命令,启动连锁设施或人工操作紧急切断装置(或设备)的物料供应, 同时采取措施卸掉事故设备下游的物料,或卸入相关储罐。
- ②启动事故装置周围消防设施灭火,同时启动水喷淋系统隔热降温,控制火源热源 扩散。
- ③事故设备周围装置或设施进入预警状态,根据事态发展,视情况采取相应的紧急 停产、卸料、放空等措施,将火灾、爆炸事故的运行控制在一定的范围内。
  - (6) 消防队应急措施:
  - ①接到报警消防车 10 分钟赶到现场;
  - ②确定风向,在上风向或侧风向站车,佩戴呼吸器;
  - ③设立警戒隔离区;负责指挥现场灭火救援;
  - ④用喷雾水枪灭火、驱散泄漏气体,抢救负伤人员到安全区:
  - ⑤疏散周边人员,掩护抢修人员在实施现场应急处理。
  - (7) 应急指挥中心指挥现场抢救伤员;
  - (8) 医疗援救中心应急措施:
  - ①接到报警救护车尽快赶到现场;

- ②救护车站停在安全区,医护人员接消防队员送到的伤员立即现场急救,将伤员送往医院;
  - ③医院准备好抢救药品和设备,通知相关人员到抢救室。

#### 7.8.5.9 应急监测

对各类环境风险事故产生的影响实时监控,为应急指挥中心提供预警、救援环境信息支持。

- (1)环境空气污染事故
- ①按应急监测计划布置环境空气污染气象观测、污染监测监控点位,并根据实际情况进行相应调整;
  - ②启动气象观测系统,实施收集包括风速、风向、气压、温度等气象数据;
- ③启动现场跟踪监测系统,包括监测车、便携式监测仪器,按监测布点、根据污染 事故类型进行实时环境监测(进入应急工作结束后期、适当降低监测频次),将监测结 果实时汇报给各级应急指挥中心;
  - ④待应急活动结束后,监测停止。
  - (2)地下水污染事故

根据污染事故类型,启动应急监测系统,利用地下水污染监测井对污染情况跟踪监测,同时按监测计划,在污染初始期间监测频次进行加密。将监测结果实时汇报给各级应急指挥中心。

- (3)地表水污染事故
- ①按应急监测计划布置废水排放监控点、地表水监测断面,并根据实际情况进行相应调整;
- ②启动现场跟踪监测系统,包括监测车、便携式监测仪器,按监测布点、根据污染 事故类型进行实时环境监测(进入应急工作结束后期、适当降低监测频次),将监测结 果实时汇报给各级应急指挥中心。

事故应急环境监测计划表, 见表 7.8-6。

表 7.8-6 事故应急环境监测计划表

类别	监测点位	监测项目*	监测频率
环境空气	厂界及周边敏感点	SO <sub>2</sub> 、NO <sub>X</sub> 、PM <sub>10</sub> 、CO、TVOC、甲苯、 HCl、NH <sub>3</sub> 、HF、硫酸等;特征污染物根据发 生事故时的实际情况确定。	初始加密(数次/天)监测, 随污染物浓度下降逐渐降低 频次

地表水	废水总排口、事故发生 地及其下游	pH、流量、COD、氮氮、总氮、总磷、SS、 色度、BOD <sub>5</sub> 、挥发酚、甲苯、氟化物、总铜 等;特征污染物根据发生事故时的实际情况确 定。	初始加密(数次/天)监测, 随污染物浓度下降逐渐降低 频次				
地下水	厂区地下水监测井	pH、COD <sub>Mn</sub> 、氨氮、色度、总氮、甲苯、总有机碳、氟化物、硫化物、总铜及其它重要和相关地下水指标;特征污染物根据发生事故时的实际情况确定。	初始 1~2 次/天,第 3 天后, 1 次/周直至应急结束				
*注: 监测项目考虑联仕公司全厂(一期+二期+三期)所有项目相关污染因子							

#### 7.8.5.10 应急预案培训与演练

为了确保快速、有序和有效的应急反应能力,应急救援队伍成员应认真学习应急预 案内容,明确在救援现场所担负的责任和义务;对于公司员工,必须每年开展应急培训, 熟悉生产使用的危险物质的特性,可能产生的各种紧急事故以及应急行动,由公司应急 办公室和人力资源部负责实施。每次培训后均需填写培训记录表。

根据《重大环境污染事故应急预案与救援措施管理办法》要求,对公司潜在风险源的风险等级初判,对于一般污染事件每半年组织一次桌面演练,利用地图、沙盘、流程图、计算机模拟等辅助手段,针对事先假定的演练情景,讨论和推演应急决策及现场处置的过程,从而促进相关人员掌握应急预案中所规定的职责和程序,提高指挥决策和协同配合能力。

对于易形成较大至重大污染事件,每年组织一次实战演练,利用应急处置涉及的设备和物资,针对事先设置的突发事件情景及其后续的发展情景,通过实际决策、行动和操作,完成真实应急响应的过程,从而检验和提高相关人员的临场组织指挥、队伍调动、应急处置技能和后勤保障等应急能力。

# 7.8.6 与园区环境风险防范及应急体系联动

# 7.8.6.1 风险防范措施的衔接

- (1) 风险报警系统的衔接
- ①公司消防系统与园区消防站配套建设;厂内采用电话报警,火灾报警信号报送至消防救援组。
- ②公司所使用的危险化学品种类及数量应及时上报园区应急响应中心,并将可能发生的事故类型及对应的救援方案纳入园区风险管理体系。园区救援中心应建立入区企业事故类型、应急物资数据库,一旦区内某一家企业发生风险事故,可立即调配其余企业的同类型救援物资进行救援,构筑"一家有难,集体联动"的防范体系。

## (2) 应急防范设施的衔接

当风险事故废水超过企业能够处理范围后,应及时向园区相关单位请求援助,收集事故废水,以免风险事故进一步扩大。

## (3) 应急救援物资的衔接

当企业应急救援物资不能满足事故现场需求时,可在应急指挥中心或园区应急中心协调下向邻近企业请求援助,以免风险事故的扩大,同时应服从园区调度,对其他单位援助请求进行帮助。

## 7.8.6.2 与园区环境风险应急预案联动

## (1) 应急组织机构、人员的衔接

当发生风险事故时,项目对外联络组应及时承担起与当地区域或各职能管理部门的 应急指挥机构的联系工作,及时将事故发生情况及最新进展向有关部门汇报,并将上级 指挥机构的命令及时向项目应急指挥小组汇报,编制环境污染事故报告,并将报告向上 级部门汇报。

# (2) 预案分级响应的衔接

- ①一般污染事故:在污染事故现场处置妥当后,经应急指挥小组研究确定后,向当地环保部门和园区事故应急指挥中心报告处理结果。
- ②较大或重大污染事故:应急指挥小组在接到事故报警后,及时向园区事故应急指挥部、开发区、荆州市应急指挥中心报告,并请求支援;园区应急指挥部进行紧急动员,适时启动区域的环境污染事故应急预案迅速调集救援力量,指挥各园区成员单位、相关职能部门,根据应急预案组成各个应急行动小组,按照各自的职责和现场救援具体方案开展抢险救援工作,厂内应急小组听从园区现场指挥部的领导。应急指挥中心同时将有关进展情况向开发区、荆州市应急指挥部汇报;污染事故基本控制稳定后,应急指挥中心将根据专家意见,迅速调集后援力量展开事故处置工作。现场应急处理结束。当污染事故有进一步扩大、发展趋势,或因事故衍生问题造成重大社会不稳定事态,应急指挥中心将根据事态发展,及时调整应急响应级别,发布预警信息,同时向开发区应急指挥部、荆州市应急指挥部和省环境污染事故应急指挥部请求援助。

# (3) 应急救援保障的衔接

- ①单位互助体系:建设单位和周边企业建立良好的应急互助关系,在重大事故发生后,相互支援。
  - ②公共援助力量: 厂区还可以联系园区公安消防队、医院、公安、交通、安监局以415 湖北荆州环境保护科学技术有限公司

及各相关职能部门,请求救援力量、设备的支持。

③专家援助:企业建立风险事故救援安全专家库,在紧急情况下,可以联系获取救援支持。

## (4) 应急培训计划的衔接

企业在开展应急培训计划的同时,还应积极配合园区开展的应急培训计划,在发生 风险事故时,及时与园区应急组织取得联系。

## (5) 信息通报系统

建设畅通的信息通道,公司应急指挥部必须与周边企业、园区管委会等保持 24 小时的电话联系。一旦发生风险事故,可在第一时间通知相关单位组织居民疏散、撤离。

# (6) 公众教育的衔接

企业对厂内和附近地区公众开展教育、培训时,应加强与周边公众和园区相关单位 的交流,如发生事故,可更好的疏散、防护污染。

# 7.9 风险评价结论

# (1) 项目危险因素

本项目主要危险物质为三氧化硫、异丙醇、丙酮、醋酸、硫酸等,本项目涉及到"制无机酸工艺",主要危险单元为生产装置区、罐区,主要危险因素为三氧化硫、异丙醇、丙酮、醋酸等泄漏以及丙酮泄漏燃烧等火灾爆炸事故产生的次生/伴生污染,对周围大气环境产生影响,产生的消洗废水事故排放对地表水环境产生影响,消洗废水、危险废物泄漏影响地下水、土壤环境。

#### (2) 环境敏感性及事故环境影响

项目选址位于荆州经济技术开发区,项目周边 5km 范围内居住区、医疗卫生、文化教育、科研、行政办公等机构人口总数约 9.156 万人,大于 5 万人;大气环境敏感程度为 E1 类。一旦发生大气环境风险事故,将对下风向环境敏感点造成影响。企业应加强设备、阀门、管道等的定期维护,万一发生危害性事故,应立即通知有关部门,组织疏散、抢险和应急监测等善后处理事宜。

本项目泄漏物及消洗废水排放进入厂区事故废水收集系统,企业在罐区设置围堰,收集可能泄漏物质,建设三级风险防控体系,建设 1 座 1561m³事故应急池、1 座 1400m³初期雨水池(兼事故池)、1 座 600m³初期雨水池(兼事故池),能够满足企业事故收集要求。雨污水排放口设置切断装置,发生事故时,及时拉开排污口切断装置,将

事故废水引入事故池,经处理达标后排放。

项目所在区域不属于生活供水水源地准保护区、不属于热水、矿泉水、温泉等特殊地下水源保护区、也不属于补给径流区,拟建项目地下水功能敏感性为不敏感(G3);包气带防污性能为 D2。项目地下水环境敏感程度为 E3 类型。企业按照要求实施分区防渗措施,设置地下水监测井,定期监测,防止地下水污染。

#### (3) 环境风险防范措施和应急预案

项目大气环境风险防范从危险化学品贮存、工艺、装置等方面均充分考虑了环境风险防范,厂区重点部位安装监控,涉有毒有害气体区域设置有毒气体检测报警装置,厂区按照消防安全,设置消防设施,配备抢修装备和个人防护措施,建设水环境风险"三级防控"体系;将按照要求制定环境风险应急预案,并报主管部门备案,积极与园区环境风险防范措施、环境风险应急预案进行对接,形成联动机制。

## (4) 环境风险评价结论与建议

建设单位应严格落实本评价提出的各项环境风险防范措施,完善环境风险监控预警系统,配备必须的环境风险物资、装备,制定环境风险应急预案,加强与荆江绿色循环产业园、荆州经济技术开发区联动,加强事故应急演练,不断完善环境风险防范措施,提升环境风险事故处置能力。一旦发生事故迅速反应,采取合理的应对方式,并立即向园区、政府有关部门汇报,寻求社会支援,可将环境风险危害控制在可接受的范围内。

# 7.10 环境风险评价自查表

项目环境风险评价自查表见表 7.10-1。

表 7.10-1 项目环境风险评价自查表

	工作内容		完成情况						
		名称	异丙醇 265.644, 丙酮 100.8, 二甲基亚砜 75.227, 二乙二醇单丁醚 248.18456, 乙醇胺 209.7042, 丙二醇甲醚醋酸酯 165.10085, 环戊酮 130.483,						
风险	危险物质	存在总量/t	丙二醇甲醚 158.111, N,N-二甲基甲酰胺 193.7274, N-甲基甲酰胺 415.4142, 二乙二醇甲醚 356.164, 环己酮 65.2415, 醋酸 197.025, 硫酸 3282.444, SO <sub>3</sub> 496.44						
	环境敏感性	大气	500m 范围内人口数 0 人			5km 范围内人口数 105930 人			
调			每公里管段周边 200m 范围内人口数(最大)						
查		地表水	地表水功能敏感性	F1 □		F2 □	F3 <b>☑</b>		
	小児蚁心江		环境敏感目标分级	S1 □		S2 □	S3 ☑		
			地下水功能敏感性	G1 □		G2 □	G3 ☑		
			包气带防污性能	D1 □		D2 □	D3 ☑		
物质	及工艺系统危险	Q值	Q<1 □	1≤Q<10 □		10≤Q<100 □	Q>100 🗹		
Left						М3□	M4 □		

# 7环境风险评价

工作内容 完成情况									
		P值	P1 ☑		P2 □		P3□	P4 □	
		大气	E1 <b></b> ✓		E2			Е3 □	
3	环境敏感程度	地表水	E1 □		E2			E3 ☑	
		地下水	E1 □		E2	$\checkmark$		Е3 □	
₹	环境风险潜势	$IV^+$	$\text{IV}\square$	Ι		II 🗆		Ι□	
	评价等级	_	级 ☑	1.1	级□	三级[		四级□	
风	物质危险性	有毒	有害 ☑			易燃易	暴☑		
险识	环境风险 类型	泄	漏 ☑		火灾、爆炸引发伴生/次生污染物排放 ☑				
别	影响途径		气☑	地表	長水 ☑		地下	下水 ☑	
į	事故情形分析	源强设定方 法	计算法 ☑	经验付	古计法□		其他信	<b>古算法</b> □	
风		预测模型	SLAB ☑	AFT	°OX ☑		其	他□	
险	大气	预测结果	大气毒性终点浓度-1 最大影响范围 5000 m						
预测		大气毒性终点浓度-2 最大影响范围 5000 m						m	
与	地表水	最近环境敏感目标,到达时间/h							
评	地下水	下游厂区边界到达时间/d							
价	地下水	最近环境敏感目标,到达时间/d							
1、建设监控预警系统,在各生产装置区、原料区、产品仓库等涉危险化学品场所,毒气体和可燃气体探测器及报警装置。公司硫酸排气筒等主要废气排放口安装在线时监测主要污染物排放情况;厂界设置实时废气监测系统。污水总排口安装 pH、C在线监测仪、流量仪。企业按照要求实施分区防渗措施,设置地下水监测井,防止染。							T安装在线监测,实		
评	5、积极与园区环境风险防范措施、环境风险应急预案进行对接,形成联动机制。 建设单位应严格落实本评价提出的各项环境风险防范措施,完善环境风险监控预警系统, 备必须的环境风险物资、装备,制定环境风险应急预案,加强与荆江绿色循环产业园、荆 经济技术开发区联动,加强事故应急演练,不断完善环境风险防范措施,提升环境风险事 处置能力。一旦发生事故迅速反应,采取合理的应对方式,并立即向园区、政府有关部门 报,寻求社会支援,可将环境风险危害控制在可接受的范围内。 注:"□"为勾选项,""为填写项。								

# 8 环境保护措施及其可行性论证

# 8.1 营运期环境保护措施

# 8.1.1 大气环境保护措施及其可行性分析

#### 8.1.1.1 概述

根据生产工艺及污染源强分析,本项目产生的废气包括工艺废气、产品分装废气、工艺槽罐呼吸气、储罐呼吸废气、质检室废气、污水处理站废气、危废库废气、污水处理厂恶臭气体。

## (1) 工艺废气

根据前述分析,工艺废气主要包括废硫酸回收生产废气、露天装置区的生产废气、制桶车间桶清洗废水、桶破碎废气及吹塑废气等。生产废气均由管道直接接入废气处理装置,收集效率98%。

(2) 有机产品分装废气

分装设置在密闭的无尘室,分装过程中产生的废气由集气罩收集后接入废气处理装置,收集效率 98%。

(3) 工艺槽罐呼吸气

工艺槽罐呼吸气分类收集进入露天装置区配套废气处理装置处理,收集效率 100%。

(4) 储罐呼吸废气

储罐废气分类收集进入露天装置区配套废气处理装置处理,收集效率98%。

(5) 质检室废气

质检实验室用于原辅料、产品检验等,检验在通风处内操作,废气经通风橱收集送 至水洗塔处理。

(6) 污水处理站废气

污水处理站的废水收集池、调节池、生化池、污泥脱水系统进行加盖收集,收集效率 90%,废气经收集后由碱洗+除雾器+活性炭吸附处理排放,未收集废气无组织排放。

(7) 危废库废气

危废库内废包装桶均密封、废液用专用包装桶封装,产生的废气无组织排放。项目废气收集治理方式见表 8.1-1 和表 8.1-2,废气处理路线图见图 8.1-1。

419

# 表 8.1-1 项目有组织废气收集治理方式一览表

区域	生产工艺	污染物名称	风量 m³/h	治理措施	排气筒 设置	治理措施位置	依托关系
联合装置区	制酸工艺(在建)	SO <sub>2</sub> 、 NOx、硫酸 雾	45800	双氧水喷淋 塔+电除雾	DA004	联合装置区旁	/
联合装置区	废硫酸制 96%硫 酸工艺(新增)	SO <sub>2</sub> 、硫酸 雾	16000	双氧水喷淋 塔+电除雾	DA004	联合装置区旁	依托在建工程
50%精制硫 酸车间	废硫酸制 50%硫 酸工艺(新增)	硫酸雾	6000	双氧水喷淋 塔+电除雾	DA004	联合装置区旁	依托在建工程
50%精制硫 酸车间	96%及 50%硫酸 分装废气(50% 精制硫酸厂房)	硫酸雾	3000	双氧水喷淋 塔+电除雾	DA004	联合装置区旁	依托在建工程
露天装置区	废 LCD 级光阻剥 离液工艺废气	VOCs	6000	水喷淋+除雾器+二级活性 炭吸附	DA009	露天装置区	新建
露天装置区	废 LCD 级光阻剥 离液回收工艺槽 罐呼吸气	VOCs	/	水喷淋+除雾 器+二级活性 炭吸附	DA009	露天装置区	新建
新建甲类车间	LCD 级光阻剥离 液分装废气	VOCs	3500	水喷淋+除雾 器+二级活性 炭吸附	DA009	露天装置区	新建
新建有机罐 区	LCD 级光阻剥离 液储罐大小呼吸 气	VOCs	/	水喷淋+除雾器+二级活性 炭吸附	DA009	露天装置区	新建
露天装置区	异丙醇纯化工艺 废气	VOCs	8000	水喷淋+除雾器+二级活性 炭吸附	DA009	露天装置区	新建
露天装置区	异丙醇纯化工艺 槽罐呼吸气	VOCs	/	水喷淋+除雾器+二级活性 炭吸附	DA009	露天装置区	新建
新建甲类车 间	异丙醇分装废气	VOCs	3500	水喷淋+除雾器+二级活性 炭吸附	DA009	露天装置区	新建
新建有机罐 区	异丙醇储罐大小 呼吸气	VOCs	/	水喷淋+除雾 器+二级活性 炭吸附	DA009	露天装置区	新建
露天装置区	丙酮纯化工艺废 气	丙酮	3000	水喷淋+除雾 器+二级活性 炭吸附	DA009	露天装置区	新建
露天装置区	丙酮纯化工艺槽 罐呼吸气	丙酮	/	水喷淋+除雾 器+二级活性 炭吸附	DA009	露天装置区	新建
新建甲类车 间	丙酮分装废气	丙酮	3500	水喷淋+除雾 器+二级活性 炭吸附	DA009	露天装置区	新建
新建有机罐	丙酮储罐大小呼 吸气	丙酮	/	水喷淋+除雾 器+二级活性 炭吸附	DA009	露天装置区	新建
新建甲类车 间	醋酸纯化工艺废 气	VOCs	300	水喷淋+除雾 器+二级活性 炭吸附	DA009	露天装置区	新建
新建甲类车间	醋酸纯化工艺槽 罐呼吸气	VOCs	/	水喷淋+除雾 器+二级活性 炭吸附	DA009	露天装置区	新建
新建甲类车 间	醋酸分装废气	VOCs	3500	水喷淋+除雾 器+二级活性	DA009	露天装置区	新建

				난 117. 17/1			
				炭吸附			
新建有机罐区	醋酸储罐大小呼 吸气	VOCs	/	水喷淋+除雾器+二级活性 炭吸附	DA009	露天装置区	新建
新建洗桶间	有机洗桶废气	VOCs、甲 苯、丙酮	1000	水喷淋+除雾 器+二级活性 炭吸附	DA010	制桶车间	新建
新建洗桶间	酸性洗桶废气	HCl、 NOx、HF、 磷酸	1000	二级碱洗	DA010	制桶车间	新建
新建洗桶间	碱性洗桶废气	NH3、 NaOH、 KOH	1000	二级酸洗	DA010	制桶车间	新建
新建制桶车 间	破碎废气	颗粒物	266	布袋除尘	DA010	制桶车间	新建
新建制桶车间	吹塑废气	VOCs	12767	水喷淋+除雾 器+二级活性 炭吸附	DA010	制桶车间	新建
质检实验室	原料、产品检验	硫酸雾、 VOCs、丙 酮	27000	水洗	DA007	综合楼屋顶	依托在建工程
	污水处理	VOCs、 NH <sub>3</sub> 、H <sub>2</sub> S	21000	碱洗+除雾器 +活性炭吸附			依托在建工程
污水处理站	吹脱塔废气	NH <sub>3</sub>	8000	三级降膜回 收+碱洗+除 雾器+活性炭 吸附	DA008	A008 污水处理区	依托在建工程
食堂	食堂	油烟	7000	油烟净化器	专用烟 道排放	综合楼旁	依托在建工程

# 表 8.1-2 项目无组织废气治理方式一览表

区域	环节	污染物	污染防治措施			
新建露天装 置区	回收、纯化	VOCs、丙酮	采用密闭装置,采用密闭管道输送物料,加强设备保养;废气收 集处理,加强管理			
新建甲类车 间	纯化、分装	VOCs、丙酮	采用密闭装置,采用密闭管道输送物料,加强设备保养;分装环 节车间密闭,废气收集处理,加强管理			
在建联合装 置区	废硫酸回收	SO <sub>2</sub> 、硫酸雾	定期检修,更换老化部件,发现破损部位及时修复,防止跑冒滴 漏现象发生			
新建 50%精 制硫酸厂房	废硫酸回收	硫酸雾	定期检修,更换老化部件,发现破损部位及时修复,防止跑冒滴 漏现象发生			
新建硫酸罐区	储罐呼吸、物料 装卸	硫酸雾	储罐罐体外覆保温材料、夏季采取喷淋降温措施减少罐内昼夜温 差			
新建有机物 罐区	储罐呼吸、物料 装卸	VOCs、丙酮	储罐罐体外覆保温材料、夏季采取喷淋降温措施减少罐内昼夜温 差;易挥发物料采用氮封,呼吸废气连接废气管路,处理后排放			
污水处理站	污水处理	VOCs、NH <sub>3</sub> 、 H <sub>2</sub> S	池体加盖收集处理,其余无组织排放			
危废库	危废存储	VOCs、NH <sub>3</sub>	加强管理,废液密封包装存储,废包装桶加盖			
厂区	交通运输机动车 尾气及运输扬尘	HC、颗粒物、 CO、NOx	运输时采用"国五"以上车辆以及机动车尾气检测合格的车辆,加强交通管理,减少车辆怠速行驶,加强绿化;道路硬化、定期 洒水降尘			

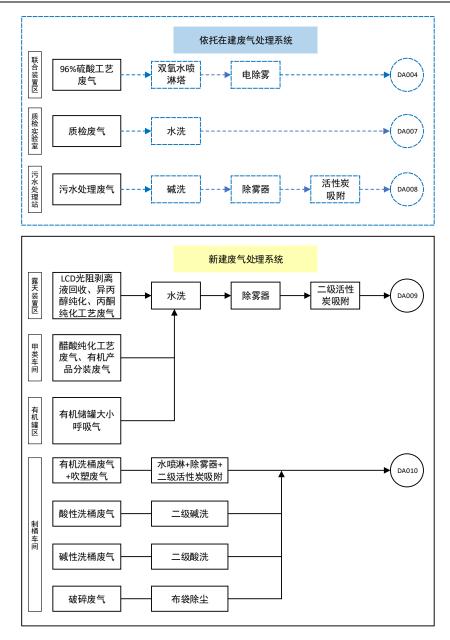


图 8.1-1 项目废气处理路线图

本项目废气控制从源头控制、废气收集和废气末端治理三个方面控制废气排放。

# 8.1.1.2 废气源头控制措施

废气控制首选办法是提高系统的密闭性,做到生产设备密闭化、料液输送管道化,同时尽可能提高原料的回收率,从源头上最大量的减少废气的产生量。

# (1) 提高装备水平,加强设备的密闭性

按照大气污染防治要求,采用先进的工艺、设备,提高清洁生产水平,从源头减少污染物的产生。

#### ① 进料系统

硫酸、异丙醇、丙酮、醋酸等物料储存使用储罐,做到管道化输送。尽量由储罐直接通过计量泵送至生产装置,减少高位槽的使用。车间设计时要根据工艺充分考虑中间产物转运过程的清节生产措施,尽可能利用楼层高差通过管道自然转运,其它物料转移过程采用泵正压输送,不采用真空抽料。

部分桶装原料采用隔膜泵计量投加,物料投加是做好原料桶与泵接口、泵与反应釜 生产装置接口的密闭,生产装置设置平衡管、氮封装置、尾气连接装置,减少无组织废 气排放。

#### ②装载过程

挥发性有机液体采用底部装载方式:装卸连接至气相平衡系统。

#### ③生产装置

采用密闭式生产装置,生产过程杜绝打开生产设备等设施,防治废气泄漏。生产设备放空废气、生产排放尾气等通过管道接入废气处理系统。

#### ④取样系统

车间内取样装置采用循环泵取样方式,取样系统中设置氮气吹扫及清洗装置,可实现在线清洗。取样系统全密闭操作,避免了由于开盖取样造成无组织废气排放。

# ⑤过程控制先进性

本项目的工艺过程控制先进性主要体现在几个方面:

#### 1) 采用 DCS 集散控制系统

采用 DCS 集散控制系统,确保项目生产工艺关键过程控制自动化,通过计算机监视、记录、打印及事故报警等功能的应用及管理需求,减少员工手动操作不稳定性可能带来的物料损失。

- 2) 利用机械密闭输送物料
- ①整个生产过程,最大限度使用物料的机械输送设备,减少劳动强度,提高生产效率,减少人为操作失误造成的安全事故。
  - ②物料称重采用模块集成系统或者计量泵输送系统,保证物料投料的准确性。
- ③对于原料的滴加方式,采用在滴加管道上加装限速流板和与生产装置内温度自动 联锁的调节阀,多重控制滴加生产速度,提高安全性,避免人工误操作。

#### (二) 与相关政策相符性分析

本项目废气源头控制与《化工建设项目环境保护工程设计规范》、《重点行业挥发性有机物综合治理方案》等相关文件符合性分析详见下表。

# 表 8.1-3 项目废气源头控制与相关政策符合性分析

规范或方案 名称	具体要求	项目设计方案	符合性
《化目工规范》	产生有毒有害废气、粉尘、恶臭、酸雾、挥发性有机物等气态物质的生产装置宜选用密闭的工艺设备或设施。	本项目生产装置密闭 化,料液输送管道化。	符合
	产生大气污染物的生产工艺或装置应设置局部或整体气体收集系统和净化处理装置。	本项目产生大气污染物 的生产工艺过装置均收 集处理达标排放。	符合
	下列有机废气应接入有机废气回收或处理装置,其大气污染物排放应符合现行国家和地方排放标准的要求。有机废气收集、传输设施的设置和操作条件应保证被收集的有机气体不得直接向大气排放: 1 空气氧化(氧氯化、氨氧化)反应器产生的含挥发性有机物尾气; 2 序批式反应器原料装填过程、气相空间保护气置换过程、反应器升温及反应过程和反应器清洗过程排出的废气; 3 有机固体物料气体输送废气; 4 用于含挥发性有机物容器真空保持的真空泵排气; 5 在非正常工况下生产设备通过安全阀排出的含挥发性有机物的废气; 6 生产装置、设备开停车过程不满足排放标准要求的废气。	有机储罐和涉有机物生 产装置氮封置换气,收 集处理排放。	符合
	易挥发性液体原料、成品、中间产品,液体燃料等的储存设计应因地制宜采取冷凝、吸收、吸附,喷淋、氮封及其他软密封等措施。	丙酮等易挥发性原料、 成品储存均采用氮封措 施。	符合
	挥发性有机液体储存应采用压力罐、低温罐、高效密封的浮 顶罐或安装顶空联通置换油气回收装置的固定顶罐。	挥发性有机液体采用固 定顶罐与气相平衡系统 连通。	符合
	挥发性有机液体装卸应符合下列规定: 1 挥发性有机液体装卸栈桥对铁路罐车,汽车罐车进行装载的设施,挥发性有机液体装卸码头对船(驳)进行装载的设施,以及把挥发性有机液体分装到较小容器的分装设施,应密闭并设置有机废气收集、回收或处理装置; 2 挥发性有机液体装车、船应采用顶部浸没式或底部装载方式,严禁采用喷溅式装载入; 3 运输相关产品应采用具备油气回收接口的车、船; 4 合成树脂项目挥发性物料装卸应配置气相平衡管,卸料应配置装卸器。	挥发性有机液体装卸设置平衡管与有机废气收集处理系统相连;挥发性有机液体分装设置在密闭车间,废气收集处理。	符合
	废水、废液、废渣收集、储存、处理或处置过程中,对散发挥发性有机物和产生恶臭污染物的主要环节应采取有效的密闭与废气收集措施,产生的废气应接人废气回收或处理装置。	项目污水处理站加盖, 废气收集处理后排放。	符合
	对含挥发性有机物、恶臭物质的物料,其采样口应采用密闭 采样或等效设施。	对含挥发性有机物、恶 臭物质的物料,其采样 口采用密闭采样。	符合
《重点行业 挥发性有机 物综合治理 方案》	加强设备与场所密闭管理。含 VOCs 物料应储存于密闭容器、包装袋,高效密封储罐,封闭式储库、料仓等。含 VOCs 物料转移和输送,应采用密闭管道或密闭容器、罐车等。高 VOCs 含量废水(废水液面上方 100 毫米处 VOCs 检测浓度超过 200ppm,其中,重点区域超过 100ppm,以碳计)的集输、储存和处理过程,应加盖密闭。含 VOCs 物料生产和使用过程,应采取有效收集措施或在密闭空间中操作。	项目含 VOCs 物料储存于 密封储罐或包装桶中, 物料转移和输送,应采 用密闭管道或密闭容 器、罐车等。涉有机物 料生产和使用过程,废 气均收集处理后排放。	符合
	推进使用先进生产工艺。通过采用全密闭、连续化、自动化等生产技术,以及高效工艺与设备等,减少工艺过程无组织排放。挥发性有机液体装载优先采用底部装载方式。石化、化工行业重点推进使用低(无)泄漏的泵、压缩机、过滤机、离心机、干燥设备等。	生产设备采用全密闭、 连续化、自动化等生产 技术,减少工艺过程无 组织排放。挥发性有机 液体装载优先采用底部 装载方式。	符合

提高废气收集率。遵循"应收尽收、分质收集"的原则,科学设计废气收集系统,将无组织排放转变为有组织排放进行控制。采用全密闭集气罩或密闭空间的,除行业有特殊要求外,应保持微负压状态,并根据相关规范合理设置通风量。采用局部集气罩的,距集气罩开口面最远处的 VOCs 无组织排放位置,控制风速应不低于 0.3 米/秒,有行业要求的按相关规定执行。

本项目废气密闭收集, 生产装置废气全收集, 分装废气收集效率 98%。

符合

## (三)加强无组织废气排放控制

根据相关要求,要求建设单位从物料储存、转移和输送、设备与管线组件泄漏、敞 开液面逸散以及工艺过程等五类排放源实施管控,通过采取设备与场所密闭、工艺改进、 废气有效收集等措施,削减废气无组织排放。

加大含 VOCs 物料储存和装卸治理力度,有机液体进料鼓励采用底部、浸入管给料方式。

# 8.1.1.3 废气收集措施

废气产生节点多是化工行业的共同特点,针对生产过程中不同的废气排放源,设置 不同集气方式,具体见下表。

工程类别	工艺过程	方式	污染物排放方式	废气收集方式	
储运工程	物料贮存	密闭储罐受液时	间歇	呼吸口接入废气管路	
		桶装料	间歇	设桶装料操作间,操作间密闭引风	
	物料输送	泵输送	储槽处间歇排放	呼吸阀接入废气管路	
	物料装载	槽车装载	间接	连接至气相平衡系统	
主体工程	投料	泵投料	间歇	釜底投料,釜顶设置平衡管路	
		高位计量罐滴加	连续	设置平衡管,贴壁投料	
		泵投料	连续	尽可能釜底投料,呼吸阀接入废气管 路	
	取样	循环泵取样方式	间歇	全密闭操作,取样槽接入废气管路	
	生产过程	密闭生产装置、塔	连续	设呼吸阀,接入废气管路	
	放空过程	密闭生产装置、塔	间歇	设呼吸阀,接入废气管路	
公辅工程	洗桶、分装	密闭生产车间	间歇	车间密闭,引风集气罩收集	
	质检室	通风橱	间歇	通风橱引风收集	
	污水处理站	加盖收集	连续	加盖,引风收集	

表 8.1-4 项目生产过程废气收集方式一览表

废气收集处理系统应与生产系统同步运行。废气收集处理系统发生故障或检修时, 对应的生产设备应停止运行,待检修完毕后同步使用;生产设备不能停止运行或不能及 时停止运行的,应设置废气应急处置设施或采取其他替代措施。

企业应考虑生产工艺、操作方式、废气性质、处理方法等因素,对废气进行分类收集。废气收集系统的输送管道应密闭。废气收集系统应在负压下运行,若在正压状态,应对输送管道组件的密封点进行泄漏检测,泄漏检测值不应超过 500μmol/mol,亦不能有感官可察觉泄漏。

# 8.1.1.4 废硫酸回收生产废气治理措施可行性分析

废硫酸回收生产废气包括 96%硫酸生产线脱气塔产生的废气和 50%硫酸生产线混合工段产生的废气,两股废气均依托二期工程的双氧水喷淋塔+电除雾装置处理,废气经40m 高排气筒排放。

二期工程制酸系统废气排放量为 45800m³/h, 本项目废硫酸回收制 96%硫酸新增废气量约为 16000m³/h, 废硫酸回收制 50%硫酸新增废气量约为 6000m³/h, 96%硫酸及 50%硫酸新增分装废气量约为 3000m³/h, 单位产品排气量为 900m³/t 酸,制酸尾气经废气管道送至联合装置区在建的硫酸废气处理系统即双氧水喷淋塔+电除雾处理后由 40m 高排气筒排放,制酸尾气污染物排放浓度为: SO<sub>2</sub> 87.97mg/m³、硫酸雾 4.33 mg/m³,均满足《硫酸工业污染物排放标准》(GB26132-2010)表 6 大气污染物特别排放限值及修改单要求。

# ①工艺比选

目前国内对硫磺制酸尾气治理主要采用活性焦法、催化剂法、氨法、超重力法、钠碱法和双氧水法。制酸尾气处理工艺比选详细如下表:

# 表 8.1-5 制酸尾气处理工艺比选一览表

工艺	活性焦法	催化剂法	氨法	超重力法	钠碱法	双氧水法
投资 (万元)	390	355	260	380	105	200
年运行成本(万 元)	181.28	130.02	105.09	110.19	98.5	66.18
电耗 (万元)	4.48	8.62	43.51	48.61	14.5	14.5
脱硫剂 (万元)	32.8	35	39.98	39.98	84	51.68
蒸汽 (万元)	144	86.4	21.6	21.6	无	无
吨酸直接成本 (元)	18.13	13	10.51	11.02	9.85	6.62
占地面积(m²)	600	300	400	400	200	200
阻力 (Pa)	2400	3000	2000	1500	1500	800
二氧化硫排放浓 度(mg/m³)	100	100	200	200	300	100
回收产品	二氧化硫气体	稀硫酸	硫酸铵	硫酸铵		稀硫酸
优点	可回收二氧化硫气体, 无废水排放,脱硫率高	可回收稀硫酸,无废水排 放,脱硫效率高	结构紧凑,脱硫效率高, 阻力较小	脱硫效率高,占地小	投资少,占地小,脱硫效 率高	投资少,脱硫效率高,可 回收稀硫酸,综合运行成 本低,无二次污染
缺点	投资大,运行费用高, 系统阻力大	投资大,烟气要求条件 高,系统阻力大	流程复杂,投资大,运行 费用较高	流程复杂,投资大,运行 费用较高	运行费用高,易结晶阻塞 系统,副产品难以 利用	药剂成本较高

由上表可知,本工程选用投资少,脱硫效率高,可回收稀硫酸,综合运行成本低, 无二次污染的过氧化氡法脱硫。

# ②处理工艺及原理

为了进一步减少  $SO_2$  的排放量及充分回收物料,项目采用双氧水喷淋处理吸塔尾气中的  $SO_2$ ,主要通过双氧水的氧化性与  $SO_2$  反应生成  $SO_3$ ,之后  $SO_3$  与水反应生成  $H_2SO_4$ ,从而达到去除  $SO_2$  的目的。

### $H_2O_2+SO_2=H_2SO_4$

同时双氧水将废气中的难溶的低价态的氮氧化物,氧化为可溶的高价态的氮氧化物。 双氧水喷淋塔具体结构由进风口、下汽室、填料层、喷淋室、上汽室、除雾室等组 成。废气经下汽室进入填料层,与双氧水逆流接触,吸收 SO<sub>2</sub> 及氧化氮氧化物后经除雾 器除去酸雾后到电除雾进一步除去酸雾后,经排气筒达标排入大气。

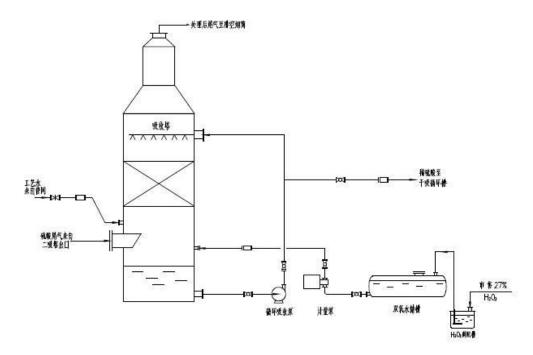


图 8.1-2 双氧水脱硫的工艺流程简图

高效纤维除雾器由两个同心筛网或者平行平板筛网之间填入压缩的纤维整组成,主 依靠布朗扩散捕集作用捕集烟气中的硫酸雾。当气体通过纤维床时,雾粒与纤维接触, 由于碰撞、拦截或布朗运动而被捕获。被捕获的雾粒在纤维表面聚积,凝聚成较大的液 滴和液膜,由于气体曳力的作用,被捕获的液体向纤维床的下游侧流动至除雾器底部, 通过密封管流入底部吸收塔。

电除雾器是通过静电控制装置和直流高压发生装置,在电晕线(阴极)和酸雾捕集极板(阳极)之间形成强大的电场,使空气分子被电离,瞬间产生大量的电子和正、负

离子,这些电子及离子在电场力的作用下作定向运动,构成了捕集酸雾的媒介。同时使酸雾微粒荷电,这些荷电的酸雾粒子在电场力的作用下作定向运动,抵达到捕集酸雾的阳极板上。之后荷电粒子在极板上释放电子,于是酸雾被聚集,在重力作用下流到除酸雾器的储酸槽中,这样就达到了净化酸雾的目的。

上述双氧水喷淋塔、电除雾等装置广泛应用于硫酸工业,参考《排放源统计调查产排污核算方法和系数手册 2611 无机酸制造行业系数手册》硫酸行业系数表,双氧水法对  $SO_2$  去除率为 81%,对  $SO_2$ 、硫酸雾的去除效率分别能够达到 70%、90%,能够满足达标排放的要求,措施可行。

### ③稳定运行与达标可行性分析

河北旭隆化工有限公司现有两套硫磺制酸装置,制酸工艺与尾气治理措施与本项目相同,均采用"尾吸塔双氧水喷淋塔+尾吸塔电除雾装置"处理工艺处理系统尾气,SO<sub>2</sub> 采用在线监测,监测数据均能达标,同时根据 2019 年 7 月 10 日河北德盛检测技术有限公司监测结果(德盛检测字 2019-0494 号)、2019 年 8 月 15 日河北德盛检测技术有限公司监测结果(德盛检测字 2019-0664 号)对河北旭隆化工有限公司两套硫磺制酸生产线系统尾气监测结果,监测结果如下。

污染物		1#硫磺制酸装置		2#硫磺制酸装置		
		排放浓度(mg/m³)	排放速率(kg/h)	排放浓度(mg/m³)	排放速率(kg/h)	
德盛检测字 2019-	$SO_2$	39.7	0.059	40	1.04	
0494 号	NOx	30.3	0.119	31	0.377	
德盛检测字 2019- 0664 号	NOx	23	1.02	20	1.39	

表 8.1-6 河北旭隆化工有限公司硫磺制酸制酸系统尾气监测结果

根据上表监测数据,可知本项目采用的双氧水脱硫法能够保证制酸尾气稳定达标。

### 8.1.1.5 露天装置区有机废气处理措施可行性分析

对有机废气的治理,广泛并且研究较多的方法有吸收法、冷凝法、吸附法、焚烧法、传统生物法等,近年来又出现了新的控制技术如生物膜法、电晕法、臭氧分解法、光催化、分离法、和等离子体分解法等。化工有机废气常用净化方法技术特点如下:

工艺方法	特点
吸收法	在对酸碱性废气、溶水性较强的其他类型废气的处理方法中,吸收法是应用最广的一种。由于吸收法最安全,故对水溶性有机物而言,采用吸收法也是化工厂内优先的方法。吸收法由于操作管理方便,也广泛受到多数应用厂家的欢迎。吸收塔器一般为填料塔,塔体材质常分为 PP、FER两种。根据行业调查与实际工程经验,填料塔采用 PP 材质,应用最为广泛,抗老化效果较好,性价比较高。
冷凝法	冷凝法常用于化工系统尾气的预处理阶段,以回收废气中有用溶剂,实现资源再利用。在化工行业,冷凝器常为业主工艺配套自带。具有如下特点: (1)冷凝净化法适用于在下列情况下使用:

表 8.1-7 有机废气常见处理工艺特点

	1 处理高浓废气; 2 作为其他净化的预处理; 特别是有害含量较高时, 可通过冷凝回收方法减轻
	后续净化装置的操作负担;3适合处理含有大量水蒸气的高温废气。
	(2)冷凝净化法所需设备和操作条件比较简单,回收物质纯度高。
	(3)冷凝净化法对废气的净化程度受冷凝温度的限制,其极限最佳值在化工行业宜采用-10℃~-
	15℃为官。
	(4) 在某些特殊情况下,可以采用直接接触冷凝法,采用与被冷凝有机物相同的物质作为冷凝
	液,冷凝法常与吸附、吸收等过程联合应用,作为化工工艺尾气的预处理工序以最大化回收化工
	溶剂, 达到既经济、回收率又比较高的目的。
	废气焚烧炉通常采用煤油或天然气作为加热介质,其技术与废液焚烧炉和固废焚烧炉较为相似,
<b>房气焚烧炉</b>	比较适用于连续化生产中高浓度、低流量的有机废气治理,其处理能力通常<1000m³/h, 如各类
及气炎烷炉	
	精馏塔不凝气等。
	RTO 热氧化炉其原理是把有机废气加热到 760℃以上,使废气中的有机物在氧化室氧化分解成
RTO 蓄热式热氧	CO2、H2O。氧化产生的高温气体流经陶瓷蓄热体,使陶瓷体升温,从而用于对原始废气进行预
化炉	热。陶瓷蓄热体通常分为两室或三室。每个蓄热室依次经历蓄热-放热-清扫等程序,周而复始,
10//	连续工作。与热力燃烧及催化燃烧等工艺相比,具有热效率高、运行可靠、能处理中、高浓度废
	气等特点。其处理风量通常在 1000m³/h-100000m³/h 不等。加热介质主要为煤油和天然气。
	常用于回收高浓度有机废气中物料或低浓度废气的深度处理,现有活性炭颗粒和活性炭纤维两种
	吸附材料,其中活性炭纤维具有吸附容量大、吸附-脱附速度快等优点,但活性炭纤维价格较
活性炭吸附	高,对有较大回收经济价值的物料常用该工艺,对无回收价值的物料常采用颗粒活性炭进行吸附
	净化。若无吸附再生配套设施,由于活性炭极易饱和而导致净化装置失效。对沸点在 50~120℃
	之间的,无不饱和键或不易发生自聚合的有机废气适合采用该工艺净化处理。
	是指采用微生物对含有机废气进行吸收、分解。利用微生物菌种生长、繁殖过程吸收有机废气作
	为营养物质的特性,把废气中的有害成分降解为二氧化碳、水和细胞组成物质,从而达到处理废
11. 116. 201.	气的目的。该法是基于成熟的生物处理污水技术上发展起来,具有能耗低、运行费用少的特点,
生物法	在国外有一定规模的应用。其缺点在于污染物在传质和消解过程中需要有足够的停留时间,从而
	大大增加了设备的占地,同时由于微生物具有一定的耐冲击负荷限值,增加了整个处理系统在停
	启时的控制。
	VIII. 4 BA4-50.14 -

本项目露天装置区(含新建甲类车间废气)有机废气中含丙酮、异丙醇、醋酸等溶于水的有机污染物,因此首先采用水吸收,再经过除雾器+二级活性炭吸附处理后排放,能够满足排放标准要求,技术上可行。

吸附净化装置由进风口、吸附段、出风口等组成。有机废气从进风口进入箱体后, 和箱体内的活性炭充分接触,经吸附段吸附净化,净化后的空气由通风机排入大气。饱 和后的活性炭可取出再生处理,再生后继续使用。

活性炭是一种很细小的炭粒,有很大的表面积,而且炭粒中还有更细小的孔——毛细管。这种毛细管具有很强的吸附能力,由于炭粒的表面积很大,所以能与气体(杂质)充分接触,当这些气体(杂质)碰到毛细管就被吸附,起净化作用。活性炭吸附的实质是利用活性炭吸附的特性把低浓度大风量废气中的有机溶剂吸附到活性炭中。

经过合理的布风,使废气均匀地通过固定吸附床内的活性炭层的过流断面,在一定的停留时间,由于活性炭表面与有机废气分子间相互引力的作用产生物理吸附(又称范德华吸附),其特点是:吸附质(有机废气)和吸附剂(活性炭)相互不发生反应;过程进行较快;吸附剂本身性质在吸附过程中不变化;吸附过程可逆;从而将废气中的有机成份吸附在活性炭的表面积,从而使废气得到净化,净化后的洁净气体通过风机及排气筒达标排放。

露天装置区(含新建甲类车间废气)有机废气经水洗+除雾器+二级活性炭吸附处理,VOCs 去除效率为 90%(丙酮去除率 95%),废气污染物排放浓度为: VOCs 32.3mg/m³、丙酮 3.6mg/m³,排放速率为: VOCs 0.645kg/h、丙酮 0.072kg/h,均满足天津市地标《工业企业挥发性有机物排放控制标准》(DB12/524-2020)表 1 电子工业限值(排放浓度: TRVOC 40mg/m³,排放速率: VOCs 1.2kg/h),丙酮满足江苏省地标《化学工业挥发性有机物排放标准》(DB32/3151-2016)表 1 限值(排放浓度: 丙酮 40 mg/m³,排放速率: 丙酮 1.3kg/h),有机废气能够达标排放。

### 8.1.1.6 制桶车间废气处理措施可行性分析

制桶车间废气有:洗桶废气、废桶破碎粉尘废气、吹塑工艺废气。

其中洗桶废气又可细分为有机废气、酸性废气、碱性废气,

# 8.1.1.6.1 有机废气处理工艺

制桶车间废气产生的废气中属于有机废气的为洗桶有机废气及吹塑废气。

有机废气处理原理详见上文(与露天装置区有机废气处理措施可行性分析相同)。

有机废气经水洗+除雾器+二级活性炭吸附处理,VOCs 去除效率为 90%(甲苯去除率 90%,丙酮去除率 95%),废气污染物排放浓度为: VOCs 1.8mg/m³、甲苯 0.2mg/m³、丙酮 0.1 mg/m³,排放速率为: VOCs 0.03kg/h、甲苯 0.003kg/h、丙酮 0.001kg/h,满足天津市地标《工业企业挥发性有机物排放控制标准》(DB12/524-2020)电子工业要求(排放浓度: TRVOC 40mg/m³、甲苯 10mg/m³,排放速率: VOCs 1.2kg/h、甲苯 0.5kg/h),丙酮满足江苏省地标《化学工业挥发性有机物排放标准》(DB32/3151-2016)(排放浓度: 丙酮 40 mg/m³,排放速率: 丙酮 0.65kg/h),有机废气能够达标排放。

### 8.1.1.6.2 碱性废气处理工艺

### (1) 处理工艺

洗桶碱性废气含氨, 采用二级酸洗处理。

### 2、处理原理

碱性废气采用吸收法处理。吸收法是利用低挥发或不挥发液体为吸收剂,利用废气中各种组分在吸收剂中溶解度或化学反应特性的差异,使废气中的有害组分被吸收剂吸收,从而达到净化废气的目的。低浓度氨水吸收,高浓度氨酸吸收。

酸吸收氨气的反应原理如下:

 $2NH_3+H_2SO_4=(NH_4)_2SO_4$ 

氟化铵工艺废气与氨水工艺废气一并处理,NH3与HF反应如下:

NH<sub>3</sub>+HF=NH<sub>4</sub>F

碱性废气吸收采用喷淋塔。

3、技术可行性

喷淋塔具有构造简单、投资小、维护方便、运行费用低等优点。拟建项目生产工艺 含氨废气能溶于水,可与酸发应。经处理后的废气满足排放标准,在技术上可行。

喷淋塔采用填料塔,填料塔适用于快速和瞬间反应的吸收过程,多用于气体的净化。该塔结构简单,易于用耐腐蚀材料制作,气液接触面积大,接触时间长,气量变化时塔的适应性强,塔阻力小,与板式塔相比处理风量小,空塔气速通常为  $0.3\sim1.5$ m/s,气速过大会形成液泛,喷淋密度大于 10m³/( $m^2$  h)以保证填料润湿,液气比控制在  $2\sim10$ L/ $m^3$ 。操作温度通常控制在  $30\sim50$ °C。

洗桶碱性废气采取两级酸洗处理,对  $NH_3$  去除率为 98%,DA010 排气筒  $NH_3$  排放浓度为  $0.01 mg/m^3$ ,满足《无机化学工业污染物排放标准》(GB 31573-2015)及其修改单中表 4 要求( $NH_3$   $10 mg/m^3$ )。

8.1.1.6.3 酸性废气处理工艺

1、处理工艺

洗桶酸性废气主要为HF、HCI、磷酸,采用二级碱洗处理。

2、处理原理

酸性废气的吸收原理如下:

HCl+NaOH=NaCl+H2O

HF+NaOH=NaF+H<sub>2</sub>O

 $H_3PO_4+3NaOH=Na_3PO_4+3H_2O$ 

酸性气体吸收采用喷淋吸收,其吸收流程和装置图与碱吸收塔类似。

3、技术可行性

洗桶酸性废气采取两级碱洗处理,对氟化物、NOx、HCl 去除率分别为 98%、30%、98%, DA010 排气筒氟化物、NOx、HCl 排放浓度为  $0.004 \text{mg/m}^3$ 、 $0.3 \text{mg/m}^3$ 、 $0.01 \text{mg/m}^3$ ,满足《无机化学工业污染物排放标准》(GB 31573-2015)及其修改单中表 4 要求(氟化物  $3 \text{mg/m}^3$ 、NOx  $100 \text{mg/m}^3$ 、HCl  $20 \text{mg/m}^3$ )。

酸性气体经处理后满足排放标准,在技术上可行。

8.1.1.6.4 破碎粉尘废气处理工艺

废桶破碎工艺产生的粉尘废气采用布袋除尘器治理。

袋式除尘器由框架、箱体、滤袋、清灰装置、压缩空气装置、差压装置和电控装置 组成。如下图所示为脉冲袋式除尘器的构造。

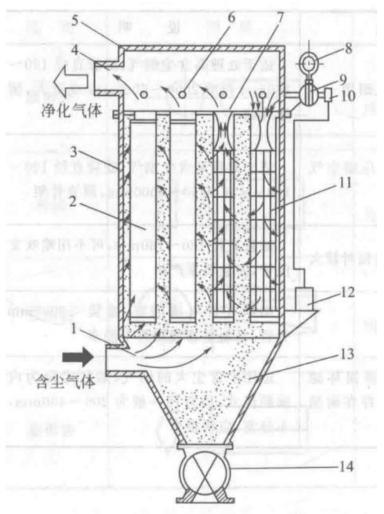


图 4-2 脉冲袋式除尘器
1一进气口; 2一滤袋; 3一中部箱体; 4一排气口;
5一上箱体; 6一喷射管; 7一文氏管; 8一空气包;
9一脉冲阀; 10一控制阀; 11一框架; 12一脉冲控制仪; 13一灰斗; 14一排灰阀

# 图 8.1-3 脉冲袋式除尘器的构造

滤袋一般采用天然纤维、动物纤维如羊毛、化学纤维如尼龙(聚酰胺类)、涤纶聚 酯类)、聚丙烯丝(聚丙烯类)聚四氟乙烯(聚四乙烯类)、玻璃纤维、石墨纤维等材 料。

袋式除尘器工作原理就是一个过滤过程和一个清灰过程。以脉冲喷吹袋式除尘器为例,工作原理见下图。

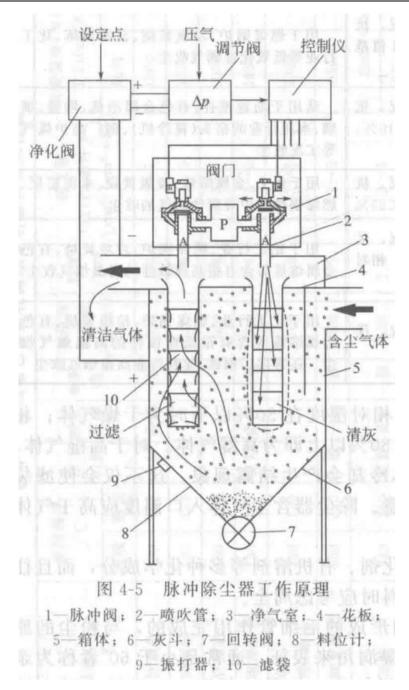


图 8.1-4 袋式除尘器工作原理示意图

# 1.过滤过程

从上图可以看出,在每个滤袋里面装有圆筒形状的支承袋笼,含有粉尘的气体从滤袋的外侧向内侧流动。所以,粉尘被滤袋的外侧面过滤捕集.洁净气体通过内侧从上部排出。洁净室设有压缩空气管,靠压缩空气管喷出来的脉冲气流抖落粉尘。壳体、灰斗等处于封闭状态。从灰斗上部送进来的含尘气体,分路升至各个滤袋,被过滤捕集。

新滤袋在运行初期主要捕集以上的粉尘,捕集机理是惯性作用、筛分作用、遮挡作用、静电沉降或重力沉降等。粉尘的一次黏附层在滤布面上形成后,也可以捕集 lµm 以

下的微粒,并且可以控制扩散。这些作用力受粉尘粒子的大小、密度、纤维直径和过滤速度的影响。

袋式除尘器处理空气的粉尘浓度为 0.5~lOOg/m³,因此,在开始运动的几分钟内. 就在滤布的表面和里面形成一层粉尘的黏附层。这层黏附层又叫作一次黏附层或过滤膜。如果形成一次黏附层,那么该黏附层就起过滤捕集的作用,其原因是粉尘层内形成许多 微孔,粉尘层的孔隙率为 0.8~0.9。这些微孔产生筛分效果。过滤速度越低,微孔越小,粉尘层的孔隙率越大。所以.高效率捕集过程,在很大程度上依赖于过滤速度。

### 2.清灰过程

清灰时由脉冲控制仪(或 PLC)控制脉冲阀的启闭,当脉冲阀开启时,气包内的压缩空气通过脉冲阀经喷吹管上的小孔,向滤袋口喷射出一股高速高压的引射气流,形成一股相当于引射气流体积若干倍的诱导气流.一同进入滤袋内,使滤袋内出现瞬间正压,急剧膨胀;沉积在滤袋外侧的粉尘脱落,掉入灰斗内,达到清灰目的。

在清灰瞬间压缩空气从喷吹管喷嘴中喷出时间很短,只有 0.05~0.1s,但是喷出来的气流以很高的速度进入滤袋内,在滤袋口处,高速气流能转换成压力能。气流以压力波形式进入滤袋,到达滤袋底部的压力波使滤袋离开内部的支承框架,瞬间产生局部膨胀,于是破坏黏附在滤袋外侧上的粉尘层并使其脱落。由于压力波在滤袋内的压力大小是衡量清灰效果的一个重要指标,所以有经验的设计者经常把到达袋底压力控制在 2000Pa 以上。

根据《排污许可证申请与核发技术规范 橡胶和塑料制品工业》(HJ1122—2020)表A.2, "塑料包装箱及容器制造"环节产生的颗粒物,其废气治理可行技术为"袋式除尘;滤筒/滤芯除尘",本项目采用袋式除尘,符合《排污许可证申请与核发技术规范橡胶和塑料制品工业》(HJ1122—2020)相关要求,为可行技术。

废桶破碎颗粒物废气经带式除尘处理,对颗粒物去除率为 95%,DA010 排气筒颗粒物排放浓度为  $0.1 mg/m^3$ ,满足《合成树脂工业污染物排放标准》(GB 31572-2015)表5 要求(颗粒物  $20 mg/m^3$ )。

颗粒物气体经处理后满足排放标准,在技术上可行。

# 8.1.1.7 质检实验室废气处理措施可行性分析

质检实验室主要承担生产过程的质量控制分析,其废气排放源自样品和试剂的挥发,根据《联仕(湖北)新材料有限公司年产 49.2 万吨高纯度电子化学品纯化及分装项目 (二期)环境影响报告书(报批本)》,在建工程质检实验室废气拟通过通风柜或移动式

吸风罩排出,经水洗处理达标后排放。

本项目涉及的化学品硫酸、异丙醇、丙酮在一期、二期工程中均已涉及,主要新增化学品为醋酸,醋酸与水互溶,因此本项目新增质检实验室废气可依托在建工程质检实验室废气收集处理措施处理,经工程分析可知,质检实验室废气中硫酸雾排放浓度0.1mg/m³,排放速率0.003kg/h; VOCs排放浓度0.7mg/m³,排放速率0.02kg/h; 丙酮排放浓度0.04mg/m³,排放速率0.001kg/h; 硫酸雾排放浓度、排放速率满足《大气污染物综合排放标准》(GB 16297-1996)表2硫酸雾限值(45 mg/m³,7.56kg/h),VOCs排放浓度、排放速率满足参照执行的《工业企业挥发性有机物排放控制标准》(DB12/524-2020)表1电子工业TRVOC限值(40mg/m³,10.2 kg/h),丙酮排放浓度、排放速率满足参照执行的《化学工业挥发性有机物排放标准》(DB32/3151-2016)表1丙酮限值(40mg/m³,9.06kg/h),

### 8.1.1.8 污水处理站废气处理措施可行性分析

本项目针对污水处理站废气处理依托在建工程"碱洗+除雾器+活性炭吸附+15m 高排气筒"废气处理系统。

本项目污水处理站恶臭废气中含有 H<sub>2</sub>S, 考虑采用碱洗法处理,"化学洗涤"法为《排污许可证申请与核发技术规范 水处理(试行)》(HJ 978-2018)中的废气处理可行技术,同时参照江苏省地方标准《污水处理中恶臭气体生物净化工艺设计规范》(DB 32/T 4025-2021),碱洗工艺为 DB 32/T 4025-2021 中的推荐工艺。

本项目污水处理站恶臭废气中含有 NH<sub>3</sub>及 VOCs,考虑采用活性炭吸附法处理,并采用除雾器预处理去除废气中的水分。"活性炭吸附"法为《排污许可证申请与核发技术规范 水处理(试行)》(HJ 978-2018)中的废气处理可行技术。

经工程分析可知,污水处理站废气中 VOCs 排放浓度  $0.66\text{mg/m}^3$ ,排放速率 0.019kg/h;  $NH_3$  排放浓度  $2.46\text{mg/m}^3$ ,排放速率 0.069kg/h;  $H_2\text{S}$  排放浓度  $0.04\text{mg/m}^3$ ,排放速率 0.001kg/h; VOCs 排放浓度、排放速率满足参照执行的《工业企业挥发性有机物排放控制标准》(DB12/524-2020)表 1 电子工业 TRVOC 限值( $40\text{mg/m}^3$ ,1.2 kg/h), $NH_3$  排放速率满足《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 2 NH $_3$  限值(15m 排气筒,4.9kg/h), $H_2\text{S}$  排放速率满足《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 2 H $_2\text{S}$  限值(15m 排气筒,0.33kg/h)。

综上所述,污水处理站废气处理措施具备可行性。

(一) 废气处理措施建设投资估算

# 表 8.1-8 废气处理措施建设投资估算表

污染源	单位	数量	处理措施	价格 (万元)	备注
硫酸系统尾气	套	1	尾吸塔双氧水喷淋塔+尾吸塔电除雾装置+40m 排 气筒	250	依托在建工程,本项目实际投资额为0
新建甲类车间、 新建露天装置 区、罐区有机废 气	套	1	水洗+除雾器+活性炭吸附+28m 高排气筒	50	新建
制桶车间废气	套	1	有机废气:水洗+除雾器+活性炭吸附 酸性废气:两级碱洗 碱性废气:两级酸洗 各股废气通过一根 15m 高排气筒排放	70	新建
质检实验室废气	套	1	水洗+28m 高排气筒	15	依托在建工程,本项目实际投资额为0
污水处理站废气	套	1	碱洗+除雾器+活性炭吸附+15m高排气筒	25	依托在建工程,本项目实际投资额为0
合计	/	/	/	410	/

# (二) 废气处理措施运行费用估算

废气处理措施的运行费用主要为设备的维护、药剂及用电消耗。设备维护:废气处理设备、附属的填料及管道均采用耐腐蚀材质,因此设备维护费用较低,每年约 10 万元; 药剂消耗:主要包括双氧水、碱液、酸液消耗,每年消耗约 20 万元; 用电消耗:用电设施主要包括水洗塔循环水泵、风机、过滤机、尾气塔双氧水泵、电除雾装置等,每年消耗约 10 万元。设备折旧费为 6 万元。

# (三) 废气处理措施经济可行性

项目有组织废气治理投资费用为 120 万元,占项目总投资的 0.17 %,运行成本约 46 万元,占销售利润比较小,因此采取的治理工艺从经济上考虑是合理的。

# 8.1.1.9 排气筒高度合理性分析

本项目排气筒高度合理性分析情况详见下表。

表 8.1-9 排气筒高度合理性分析表

排气筒	污染物	排气 筒高 度 m	执行标准	预测处理 后排放速 率 kg/h	排气筒高 度对应最 高允许排 放速率 kg/h	排气边 范 图 200m	排气筒周 边 200m 范围内其 他建筑物 高度差*	标要排筒低度	标求簡最筑度 要气出建高 最物度	排气筒 高度达 标情况
DA004	粉尘		《硫酸工业污染	0.028	无要求			15m	3m	达标
(联合	$SO_2$		物排放标准》	6.405	无要求	露天装		15m	3m	达标
装置区,依	硫酸雾	40	(GB26132- 2010)	0.316	无要求	置区, 25m	+15m	15m	3m	达标
区,依 托)	NOx		环大气[2019]56号	2.036	无要求	23111		无要 求	无要求	达标
DA009 (露天 装置	VOCs	- 28	参照《工业企业 挥发性有机物排 放控制标准》 (DB12/524- 2020)	0.646	10.2	50%精 制硫酸	. 10	15m	无要求	达标
区,新建)	丙酮		参照《化学工业 挥发性有机物排 放标准》 (DB32/3151- 2016)	0.072	9.06	厂房, 10m	+18m	15m	5m	达标
	VOCs		《合成树脂工业	0.030	无要求		tit.	15m	无要求	达标
	粉尘		污染物排放标准》 (GB 31572— 2015)	0.002	无要求			15m	无要求	达标
DA010	甲苯		参照《工业企业 挥发性有机物排 放控制标准》 (DB12/524- 2020)	0.003	0.5	露天装		15m	无要求	达标
(制桶 车间, 新建)	丙酮	15	参照《化学工业 挥发性有机物排 放标准》 (DB32/3151- 2016)	0.001	0.65 (标准 限值为 1.3,此处 为严格 50%后限 值)	置区, 25m	-10m	15m	5m	达标
	HCl		《无机化学工业	0.0002	无要求			15m	无要求	达标
	NOx		污染物排放标准》	0.004	无要求			15m	无要求	达标
	HF		(GB 31573-	0.0001	无要求			15m	无要求	达标
	NH <sub>3</sub>		2015) 示排气筒高度比周边 2	0.0001	无要求			15m	无要求	达标

综合上述,本项目排气筒高度设置合理。

# 8.1.1.10 排气筒出口处废气速度合理性分析

烟气出口速度和排气筒出口直径的平方成反比,是影响烟气抬升高度的重要因素之一。在烟气量为定值的情况下过高的烟气流速将不利于排气筒的安全和使用寿命,如果烟气流速过低则可能造成烟气无法将粉尘带出而使排气筒底部的出现过多积灰。

根据《制定地方大气污染物排放标准的技术方法》(GB/T3840-1991)中规定:新建、

改建和扩建工程的排气筒出口处烟气速率不得小于按照《制定地方大气污染物排放标准的技术方法》(GB/T3840-1991) 计算出的风速 Vc 的 1.5 倍。

### $Vc=V\times (2.303) \wedge (1/K) /\Gamma (1+1/K)$

### K=0.74+0.19×V

V——排气筒出口高度处环境多年平均风速:

K——韦伯斜率。

本项目污染源排放烟囱烟气出口速率按照《制定地方大气污染物排放标准的技术方法》(GB/T3840-1991)进行核算,计算结果详见下表。

废气量 排气筒高 出口内径 1.5Vc 出口流速Vs 序号 污染源 达标情况  $(m^3/h)$ 度 (m) (m/s)(m)(m/s)DA009排气筒 (新增) 1 20000 28 0.6 19.6 8.33 达标 2 DA010排气筒(新增) 16033 0.6 7.92 达标 15 15.7 3 DA004排气筒(依托) 72800 40 1.0 25.7 8.57 达标

表 8.1-10 项目涉及排气筒废气速度计算结果一览表

项目烟囱出口处烟气速度大于按照《制定地方大气污染物排放标准的技术方法》 (GB/T3840-1991) 计算出风速 Vc 的 1.5 倍,符合标准的要求。

# 8.1.1.11 VOCs 废气治理措施的合规性

VOCs 废气治理措施与国家相关文件要求的合规性分析详见下表。

表 8.1-11 VOCs 废气治理措施的合规性

规范文 件名	文件具体要求	项目设计方案	符合 性
挥 发 性 有 理 用手册	对于低浓度的 VOCs(通常为小于 1 000 ppm),目前有很多的治理技术可以选择,如吸附浓缩后处理技术、吸收技术、生物技术等,在大多数情况下需要采用组合技术进行深度净化。吸附浓缩技术(固定床或沸石转轮吸附)近年来在低浓度 VOCs 的治理中得到了广泛应用,视情况既可以对废气中价值较高的有机物进行冷凝回收,也可以采用催化燃烧或高温焚烧工艺进行销毁。在吸收技术中,采用有机溶剂为吸收剂的治理工艺由于存在安全性差和吸收液处理困难等缺点,目前己较少使用。采用水吸收目前主要用于废气的前处理,如去除漆雾和大分子高沸点的有机物、去除酸碱气体等。另外,对于水溶性高的 VOCs,可采用生物滴滤法和生物洗涤法,水溶性稍低的可采用生物滤床。	本项目挥发性有机废气污染源源 强均为低浓度 VOCs,采用吸收技术+吸附技术处理。	符合
重点行 业挥有机 性有综合 治理方	加强设备与场所密闭管理。含 VOCs 物料应储存于密闭容器、包装袋,高效密封储罐,封闭式储库、料仓等。含 VOCs 物料转移和输送,应采用密闭管道或密闭容器、罐车等。高 VOCs 含量废水 (废水液面上方 100 毫米处 VOCs 检测浓度超过 200ppm,其中,重点区域超过 100ppm,以碳计)的集输、储存和处理过程,应加盖密闭。含 VOCs 物料生产和使用过程,应采取有效收集措施或在密闭空间中操作。	项目含 VOCs 物料储存于密封储 罐或包装桶中,物料转移和输送,应采用密闭管道或密闭容器、罐车等。涉有机物料生产和 使用过程,废气均收集处理后排放。	符合
案	推进使用先进生产工艺。通过采用全密闭、连续化、自动化等生产技术,以及高效工艺与设备等,减少工艺过程无组织排放。挥发性有机液体装载优先采用底部装载方式。石化、化工行业重点推进使用低(无)泄漏的泵、压缩机、过滤机、离心机、干燥设	生产设备采用全密闭、连续化、 自动化等生产技术,减少工艺过 程无组织排放。挥发性有机液体 装载优先采用底部装载方式。	符合

	备等。		
	提高废气收集率。遵循"应收尽收、分质收集"的原则,科学设计废气收集系统,将无组织排放转变为有组织排放进行控制。采用全密闭集气罩或密闭空间的,除行业有特殊要求外,应保持微负压状态,并根据相关规范合理设置通风量。采用局部集气罩的,距集气罩开口面最远处的 VOCs 无组织排放位置,控制风速应不低于 0.3 米/秒,有行业要求的按相关规定执行。	本项目废气密闭收集,生产装置 废气全收集,分装废气收集效率 98%。	符合
湖挥有污治三动方	新、改、扩建涉 VOCs 排放项目,应从源头加强控制,使用低(无)VOCs 含量的原辅材料,强化 VOCs 无组织排放废气收集处理措施,安装高效治理设施。	本项目属于"扩建涉 VOCs 排放项目",对于有机储罐大小呼吸器采用密闭系统收集后送至露天装置区有机废气处理系统进行处理后达标排放,有机废气处理系统采用吸收技术+吸附技术。	符合

### 8.1.1.12 废气污染防治措施强化建议

- (1)本项目废气具有一定敏感性、产生点位多的特点,废气收集工作尤为重要, 关键在于源头控制,建议建设单位落实本次环评提出的清洁生产措施,减少废气排放量。
- (2)由于项目有一定量废气排放,一旦发生事故性排放将造成重大影响,因此要求建设单位切实加强生产管理,制订详细的生产操作和废气操作规程,防止事故性排放情况的出现。
  - (3) 建议建设单位加强对厂区废气排放及废气治理设施运行情况的监控。
- (4)建议建设单位委托专业单位进行生产线的密封设计和维护服务,全面降低设备泄漏率。
- (5)加强车间环保管理,安排专门的设备巡视员,强化设备检修工作,防止因设备或管道破损而带来的事故性无组织排放。
  - (6) 建议建设单位加强废气治理和精细化管理,做到一厂一策。

# 8.1.2 地表水环境保护措施及其可行性分析

### 8.1.2.1 本项目废水治理措施概述

建设项目厂区排水采用"清污分流、雨污分流"的体系,非初期雨水通过厂内雨水管网排入园区雨水管网。联仕公司按照"分类收集、分质处理"的理念,将废水分为高浓氟、磷废水、高浓氨氮废水、高浓有机废水、高浓硝酸盐氮废水、一般废水。本项目产生的废水不涉及其中的"高浓硝酸盐氮废水",其他类型废水本项目均涉及。

项目高浓氟、磷废水经化学沉淀+混凝沉淀预处理,高浓有机废水经芬顿预处理,高浓氨氮废水经吹脱预处理,生活污水经化粪池预处理,食堂废水经隔油池处理,上述废水与综合废水一同进入厂区污水处理站处理,循环冷却排污水、超纯水站浓水及反洗

排水经酸碱中和调节后,通过厂区废水总排口与上述经处理达标后的废水一道排入园区污水管网,厂区出水同时满足《硫酸工业污染物排放标准》(GB26132-2010)及其修改单中表 2 间接排放限值、《无机化学工业污染物排放标准》(GB 31573-2015)及其修改单中表 1 间接排放限值、《合成树脂工业污染物排放标准》(GB 31572—2015)表 1 间接排放限值与荆州申联环境科技有限公司污水处理厂进水水质指标较严值要求,经荆州申联环境科技有限公司污水处理厂处理达标,最终排放至长江。

废水处理工艺见下图:

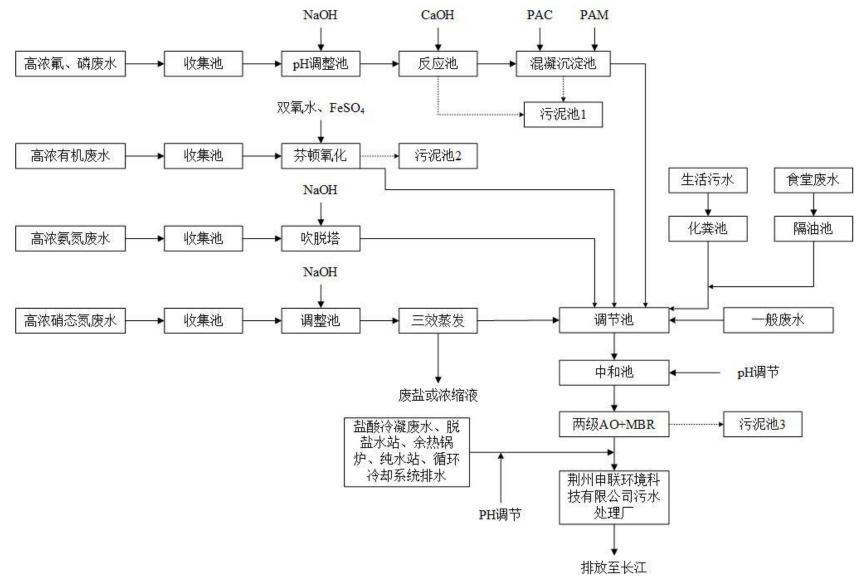


图 8.1-5 联仕公司废水处理系统工艺流程示意图

442

### 8.1.2.2 废水处理工艺可行分析

### (1) 进总排口排放废水处理

超纯水站浓水及反洗水、循环水系统排污水等排水中 COD 等污染物浓度低,上述废水经加酸或碱调节 pH 值至中性,与污水处理站排放废水一同排入园区污水处理厂。

### (2) 综合污水处理站处理工艺

综合污水处理采用调节池+中和池+两级 AO+MBR 处理工艺,设计处理规模为 280m³/d。根据《联仕(湖北)新材料有限公司年产 49.2 万吨高纯度电子化学品纯化及 分装项目(二期)环境影响报告书(报批本)》,联仕公司一期+二期工程全部建成后,需通过厂区污水处理站处理的废水总量约为 250m³/d,经本项目工程分析可知本项目建成后需通过厂区污水处理站处理的废水总量约为 22m³/d,可见联仕公司规划的厂区污水处理站足以接纳在建工程及本项目废水量。

①中和池: 依废水酸碱度不同,选择加入 NaOH 或  $H_2SO_4$ ,使废水 pH 值达中性,利于下段生物处理。

### ②生化处理

两级 AO 生物池通过曝气装置、推进器(缺氧段)及回流渠道的布置分成一级缺氧段、一级好氧段、二级缺氧段、二级好氧段。在该工艺流程内,BOD<sub>5</sub>、SS 和以各种形式存在的氮和磷将被去除。AO 生物脱氮除磷系统的活性污泥中,菌群主要由硝化菌和反硝化菌、聚磷菌组成。在好氧段,硝化细菌将入流中的氨氮及有机氮氨化成的氨氮,通过生物硝化作用,转化成硝酸盐;在缺氧段,反硝化细菌将内回流带入的硝酸盐通过生物反硝化作用,转化成氮气逸入到大气中,从而达到脱氮的目的;在厌氧段,聚磷菌释放磷,并吸收低级脂肪酸等易降解的有机物;而在好氧段,聚磷菌超量吸收磷,并通过剩余污泥的排放,将磷除去。

MBR 分置式膜生物反应器把膜组件和生物反应器分开设置,生物反应器中的混合液经循环泵增压后打至膜组件的过滤端,在压力作用下混合液中的液体透过膜,成为系统处理水;固形物、大分子物质等则被膜截留,随浓缩液回流到生物反应器内。由于膜的高效分离作用,分离效果远好于传统沉淀池,处理出水极其清澈,悬浮物和浊度接近于零,细菌和病毒被大幅去除,出水水质好,同时反应器对进水负荷(水质及水量)的各种变化具有很好的适应性,耐冲击负荷,能够稳定获得优质的出水水质。

本项目废水中含一定量盐分,根据国内实际工程经验,盐浓度不高于 6000mg/L 时,生化处理基本没有影响,短暂冲击盐浓度不宜高于 8000mg/L,特殊情况下不宜高于

10000mg/L。根据工程分析,项目生化系统进水中盐分低于 2000mg/L,影响盐分对生化系统影响不大。

根据旭昌化学电子科技(昆山)有限公司高纯电子化学品纯化及分装项目的污水处理站运行效果,该工艺出水可达到《污水综合排放标准》(GB8978-1996)一级标准,能够满足《硫酸工业污染物排放标准》(GB26132-2010)及其修改单中表 2 间接排放、《无机化学工业污染物排放标准》(GB 31573-2015)及其修改单中表 1 间接排放与荆州申联环境科技有限公司污水处理厂进水水质指标较严值要求,甲苯满足污水综合排放标准》(GB 8978-1996)表 4 一级标准要求。

废水处理各单元处理效率及其治理效果详见表 4.12-6。

# 8.1.2.3 综合污水处理站处理能力分析

联仕公司在建的污水处理站设计处理能力为 280m³/d。经查阅《联仕(湖北)新材料有限公司年产 49.2 万吨高纯度电子化学品纯化及分装项目(二期)环境影响报告书》可知,联仕公司一期+二期工程通过污水处理站处理的废水总量约为 249.8m³d,本项目建成后新增通过污水处理站处理的废水量约为 23.2m³d,即联仕公司一期+二期+三期工程通过污水处理站处理的废水总量约为 273m³d,可见联仕公司在建的污水处理站设计处理能力可以接纳本项目新增废水量。

### 8.1.2.4 废水处理经济可行性分析

建设项目设置废水处理系统 1 套,包括污泥脱水系统及配套管线等,总投资需 670 万元。废水处理措施占联仕公司二期项目总投资 8 亿元的 0.84%。

建设项目废水处理运行费用包含药剂费、电费、人工费等。

### (1) 药剂费

建设项目废水处理过程中的药剂费主要为投加的酸/碱、PAC、PAM、双氧水、硫酸亚铁等,硫酸(按 500 元/吨计算):  $500\times0.001=0.5$  元/吨废水;液碱(按 600 元/吨计算):  $600\times0.001=0.6$  元/吨废水;硫酸亚铁(按 500 元/吨计算):  $500\times0.00025=0.125$  元/吨废水;双氧水(按 1500 元/吨计算):  $1500\times0.0005=0.75$  元/吨废水; PAC(按 1500 元/吨计算):  $1500\times0.00025=0.4$  元/吨废水; PAM(按 8000 元/吨计算):  $8000\times0.00001=0.1$  元/吨废水。

本项目需新增处理废水量为 6942.498 吨/年,因此建设项目废水处理药剂费为 1.78 万元/年。

### (2) 电费

根据实际运行情况,污水站、污泥站等吨水电费平均约为 2.5 元,建设项目需处理 废水量 6942.498 吨/年,因此建设项目废水处理电费为 1.74 万元/年。

# (3) 人工费

污水站按照两班两运转模式,每班 2 人,技术员 1 人,化验室 1 人,负责人 1 人, 合计 5 人。按照 4000 元/月计算,则人工费为 24 万元。该项费用在联仕公司在建工程环 评文件中已经进行了统计,本次评价不重复统计。

综上,建设项目废水装置新增运行成本为 3.52 万元/年,占其年税前利润 20000 万元的 0.0176%。因此,可认为本项目的废水处理工艺在经济上是可行的。

# 8.1.2.5 项目废水进荆州申联环境科技有限公司污水处理厂可行性分析

### (1) 水质符合性分析

本工程废水经现有项目污水处理站处理后,废水水质符合荆州申联环境科技有限公司污水处理厂的接管标准,不会对荆州申联环境科技有限公司污水处理厂进水水质造成冲击。因此,荆州申联环境科技有限公司污水处理厂污水处理工艺及规模能够满足本工程污水处理的要求。

# (2) 管网连通性分析

目前,公司所在区域已敷设有污水管网,该区域废水可顺利排入污水管网进入荆州 申联环境科技有限公司污水处理厂深度处理,本工程废水可进入园区污水管网。

(3) 污水对荆州申联环境科技有限公司污水处理厂冲击性分析

荆州申联环境科技有限公司污水处理厂提标升级改造后处理能力为 5.2 万 m³/d。根据实地调查,荆州申联环境科技有限公司污水处理厂现状日平均污水处理量为 2.0 万 m³/d,高峰进水量为 2.2~2.8 万 m³/d。按最高峰进水量情况考虑,还剩余 2.4 万 m³/d 工业污水处理能力。联仕公司全厂(一期+二期+三期)总排水量约 631.4m³/d,荆州申联环境科技有限公司污水处理厂剩余工业污水处理能力足以接纳本项目废水。

### 8.1.2.6 厂区外排雨水的环境管控要求

- (1) 初期雨水排入废水总排口;
- (2)排污单位应在雨水排放口设置监测点位,并对 pH 值、化学需氧量、氨氮开展监测,雨水排放口有流动水排放时按日监测。若监测一年无异常情况,可放宽至每季度开展一次监测;

(3) 厂区雨水排放口应设置切断设施。

# 8.1.3 声环境保护措施及其可行性分析

项目噪声主要来源于主要来源于生产设备。噪声源强 70~95dB(A), 经隔声、消声、减震等降噪措施后,噪声源强降低至 50~75dB(A)。项目拟采取如下的噪声污染防治措施:

- ①由于机械设备的振动而产生的噪声考虑设备基础的隔振;
- ②对风机等空气动力噪声设备的气流通道上加装消声器;
- ③对噪声大的设备设置在隔音室内;
- ④选用低噪声设备,合理布局,加强维护管理。

除此以外, 本环评针对项目提出如下噪声控制强化措施建议:

### (1) 风机噪声控制

风机噪声频谱呈宽带特性,一般由空气动力性噪声和机械噪声组成,主要采用消声器和隔声减振技术。在进气和排气管道上安装适当的消声器,消声器类型可选择阻性片式、折板式、蜂窝式以及阻抗复合式等。另外,将风机封闭在密闭的隔声罩内,并在底座下加装隔振器,使从风机机壳、管道、机座以及电动机等处辐射出的噪声被隔离。为减弱从风机风管辐射出来的噪声,可用隔音棉等材料对管道进行包扎、隔绝噪声由此传播的途径。

# (2) 泵类噪声控制

泵类设备噪声主要来自液力系统和机械部件及废水废气处理。液力噪声是由液体中的空穴和液体排出时的压力、流量的周期性脉动而产生的,机械噪声是由转动部件不平衡、轴承不良和部件共振产生的。一般情况下,液力噪声是泵噪声的主要成份。本项目将通过采用减振基础的方式,水泵吸水管和出水管上均加设可曲绕橡胶接头以控制其噪声。

### (3) 其它措施及建议

- ①对靠近厂区办公楼和生活服务设施并有可能对其产生影响的高噪声源设备必须采用封闭式厂房围护结构设计,切实加强噪声控制设计措施。
- ②总体布置上利用建筑物合理布局,阻隔声波的传播,高噪声源在厂房中央尽量远离敏感点,使噪声达到最大限度的自然衰减,降低对周围环境的影响。
  - ③加强厂区内车辆管理,厂区内限速,禁止鸣笛,设置减速带。

项目噪声防治措施具有技术可行性,同时拟采取的噪声防治方案投资不大,在建设单位可承受范围内,根据预测可知,项目噪声在采取隔声减振等措施后,再经距离衰减以及绿化隔声、吸声等,能够满足 3 类标准要求,本项目噪声治理措施在技术经济上是可行的。

### 8.1.4 固体废物处置措施及其可行性分析

### 8.1.4.1 固体废物处置措施概述

本项目固体废物主要为蒸馏残余物、废滤材、废边角料、废品、废滤芯、废树脂、废 RO 膜、废油泥、废活性炭、检验废液、废包装材料、废矿物油、芬顿污泥、生化污泥、生活垃圾等,本项目危险废物(含待鉴定固废)产生量约为 749.247t/a,废包装材料、废树脂、空压废油泥、废气治理废活性炭、检验废液、废试剂瓶、废矿物油等危险废物分类储存,危废暂存间按照规范进行防漏、防渗处理,危险废物定期送往有资质的危废处置单位进行处置。

芬顿污泥、生化污泥鉴定前按危险废物管理;待鉴定后,根据鉴定结果,若为危险 废物则委托有资质单位处置;若为一般固废,委托相关单位处理。

一般固体废物产生量为 12.078t/a,制桶车间废边角料收集后全部外售,废品全部返回破碎工段;超纯水制备产生的废滤芯、废活性炭、废 RO 膜、废离子交换树脂均由原供应商回收;空压机废滤芯、生活垃圾委托当地环卫部门统一清运,混凝沉淀池污泥外售建材厂综合利用。

# (1) 危废委外处置可行性分析

本项目生产过程中产生的废滤材、废滤材、蒸馏残余物、废油泥、废矿物油、检验 废液、废试剂瓶、废包装、芬顿污泥(需鉴定)、生化污泥(需鉴定)、废活性炭等作 为危险废物委托有资质单位处置。

荆州市范围内有危废经营许可证的单位有湖北天银危险废物集中处置有限公司,其核准范围废矿物油 20000 吨/年,HW08(900-201-08、900-214-08、900-217-08、900-218-08、900-219-08、900-220-08、**900-249-08**); 物化处理 10000 吨/年,HW04(263-008-04、263-011-04、263-012-04)、HW09(900-005-09、900-006-09、900-007-09)、HW12(900-252-12、900-299-12)、HW17(336-052-17、336-053-17、336-054-17、336-055-17、336-058-17、336-060-17、336-062-17、336-063-17、336-064-17、336-066-17)、HW34(314-001-34、397-005-34、397-006-34、397-007-34、900-300-34、900-

301-34、900-302-34、900-303-34、900-304-34、900-305-34、900-308-34)、HW35 (193-003-35、221-002-35、900-352-35、900-353-35)、HW45 (261-078-45、261-079-45、261-080-45、261-081-45、261-082-45、261-084-45、261-085-45、261-086-45、900-036-45)、HW49(900-042-49、900-047-49、900-999-49); 重金属污泥 10000 吨/年, HW17 (336-052-17, 336-053-17, 336-054-17, 336-055-17, 336-058-17, 336-060-17, 336-062-17、336-063-17、336-064-17、336-066-17、336-069-17、336-101-17)、HW21 (336-100-21), HW22 (397-051-22), HW23 (900-021-23), HW26 (384-002-26), HW46 (394-005-46) , HW48 (321-002-48, 321-003-48, 321-004-48, 321-007-48, 321-008-48、321-009-48、321-010-48、321-011-48、321-012-48、321-013-48、321-014-48、321-016-48、321-017-48、321-018-48、321-019-48、321-020-48、321-021-48、321-022-48, 321-023-48, 321-024-48, 321-025-48, 321-027-48, 321-028-48, 321-029-48); 焚烧处理 20000 吨/年,HW02(271-001-02、271-002-02、271-003-02、271-004-02、 271-005-02 \, 272-001-02 \, 272-002-02 \, 272-003-02 \, 272-004-02 \, 272-005-02 \, 275-001-02、275-002-02、275-003-02、275-004-02、275-005-02、275-006-02、275-007-02、275-008-02 \, 276-001-02 \, 276-002-02 \, 276-003-02 \, 276-004-02 \, 276-005-02 \) \, HW03 (900-002-03) 、HW04 (263-008-04、263-011-04、263-012-04) 、HW05 (201-001-05、 201-002-05、201-003-05、266-001-05、266-002-05、266-003-05、900-004-05)、HW06 (900-401-06, 900-402-06, 900-403-06, 900-404-06, 900-405-06, 900-406-06, 900-410-06) 、HW09 (900-005-09、900-006-09、900-007-09) 、HW11 (252-001-11、252-002-11、252-003-11、252-004-11、252-005-11、252-006-11、252-007-11、252-008-11、 252-009-11、252-010-11、252-011-11、252-012-11、252-013-11、252-014-11、252-015-11、252-016-11、261-007-11、261-008-11、261-009-11、261-010-11、261-011-11、261-012-11、261-013-11、261-014-11、261-015-11、261-016-11、261-017-11、261-018-11、 261-019-11、261-020-11、261-021-11、261-022-11、261-023-11、261-024-11、261-025-11、261-026-11、261-027-11、261-028-11、261-029-11、261-030-11、261-031-11、261-032-11、261-033-11、261-034-11、261-035-11、450-002-11)、HW12(900-252-12、 900-299-12) 、HW13(900-014-13、**900-015-13**、900-016-13)、HW14(900-017-14)、 HW16 (266-009-16, 266-010-16, 231-001-16, 231-002-16, 397-001-16, 863-001-16, 749-001-16、900-019-16)、HW17(336-052-17、336-053-17、336-054-17、336-055-17、 336-058-17、336-060-17、336-062-17、336-063-17、336-064-17、336-066-17)、HW19

(900-020-19)、HW37 (261-062-37)、HW39 (261-070-39)、HW40 (261-072-40)、HW45 (261-078-45、261-079-45、261-080-45、261-081-45、261-082-45、261-084-45、261-085-45、261-086-45、900-036-45)、HW49 (900-039-49、900-042-49、900-044-49、900-045-49、900-046-49、900-047-49、900-999-49)、HW50 (261-152-50、261-168-50、261-174-50、261-180-50、261-183-50、263-013-50、271-006-50、275-009-50、900-048-50);收集贮存 100 吨/年,HW29 (900-023-29,限废荧光灯管收集、贮存);无害化处理 20000 吨/年,HW49 (900-045-49 废电路板);废弃包装容器 15 万只/年,HW49 (900-041-49)。荆州市昌盛环保工程有限公司,核准经营范围;废矿物油 HW08。

本项目产生的废油泥(HW900-210-08)、废矿物油(HW900-249-08)、检验废液(HW900-047-49)、废试剂瓶(900-041-49)、废包装袋(HW900-041-49)、废活性炭(HW900-039-49),以上类别危废均在荆州市范围内能找到对应的危废处置单位,委外处置具备可行性。

芬顿污泥及生化污泥鉴定前按照危险废物管理,根据鉴定结果合理处置。

(2) 一般工业固废处置可行性分析

建设项目超纯水制备产生的废 RO 膜、废树脂、废活性炭及空压过滤废滤芯为一般 固废,委托原供应厂家回收或委托环卫部门统一清运。

(3) 生活垃圾处置可行性分析

建设项目产生的生活垃圾集中收集后,由环卫部门统一处理送垃圾焚烧厂焚烧处理。

(4) 固废处置经济可行性分析

建设项目危废主要为委外处置费用。建设项目危废委外处置以 3500 元/吨计。则危 废处置成本约 262.32 万元,占项目年利润的 1.3%,在可接受的范围之内,因此本项目 的固废处置措施从经济上来说是可行的。

本项目固体废物均得到妥善处置,处置率为 100%,本工程采取的各项固体废物处置措施技术经济可行。

### 8.1.4.2 贮存场所污染防治措施可行分析

建设目危险废物(含待鉴定固废)产生量约为 749.247t/a,每天危险废物产生量为 2.497t/d。危险固废暂存周期为 30 天,则暂存期内危险废物量约 74.9t,按照危废性质采 用吨袋或吨桶,考虑到危险废物分类、分区存放等要求,建设项目危废暂存于 105m² 的 危废仓库可满足本项目的需要。

### 8.1.4.3 危险废物防治及管理要求

项目产生的危险废物应按照《中华人民共和国固体废物污染防环境治法》、《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2001)、《危险废物转移联单管理办法》及《危险废物污染防治技术政策》要求处理,严格落实处置措施,实现零排放。

8.1.4.3.1 危险废物的收集过程污染防治措施

在项目危废收集过程中应采取以下防治措施:

- (1) 危险废物要根据其成分,用符合国家标准的专门容器分类收集。
- (2)装有危险废物的容器和场所必须设有标签,在标签上详细标明危险废物的名称、重量、成分、特性以及发生泄漏、扩散污染事故时的应急措施和补救方法。
- (3) 危险废物收集时应根据危险废物的种类、数量、危险特性、物理形态、运输要求等因素确定包装形式,具体包装应符合如下要求:
  - ①包装材质要与危险废物相容,可根据废物特性选择钢、铝、塑料等材质。
  - ②性质类似的废物可收集到同一容器中,性质不相容的危险废物不应混合包装。
  - ③危险废物包装应能有效隔断危险废物迁移扩散途径,并达到防渗、防漏要求。
  - ④包装好的危险废物应设置相应的标签,标签信息应填写完整详实。
  - ⑤盛装过危险废物的包装袋或包装容器破损后应按危险废物进行管理和处置。
- ⑥危险废物还应根据《危险货物运输包装通用技术条件》(GB12463-2009)的有关要求进行运输包装。
  - (4) 危险废物的收集作业应满足如下要求:
- ①应根据收集设备、转运车辆以及现场人员等实际情况确定相应作业区域,同时要设置作业界限标志和警示牌。
  - ②作业区域内应设置危险废物收集专用通道和人员避险通道。
  - ③收集时应配备必要的收集工具和包装物,以及必要的应急监测设备及应急装备。
- ④危险废物收集应参照《危险废物收集 贮存 运输技术规范》(HJ2025-2012)附录 A 填写记录表,并将记录表作为危险废物管理的重要档案妥善保存。
  - ⑤ 收集结束后应清理和恢复收集作业区域,确保作业区域环境整洁安全。
- ⑥收集过危险废物的容器、设备、设施、场所及其它物品转作它用时,应消除污染,确保其使用安全。
  - (5) 危险废物内部转运作业应满足如下要求:
  - ①危险废物内部转运应综合考虑厂区的实际情况确定转运路线,尽量避开办公区和

### 生活区。

- ②危险废物内部转运作业应采用专用的工具,危险废物内部转运应参照《危险废物收集贮存运输技术规范》(HJ2025-2012)附录 B 填写《危险废物厂内转运记录表》。
- ③危险废物内部转运结束后,应对转运路线进行检查和清理,确保无危险废物遗失 在转运路线上,并对转运工具进行清洗。
  - 8.1.4.3.2 危险废物的贮存过程污染防治措施
- (1)对已产生的危险废物,若暂时不能回收利用或进行处理处置的,其产生单位 须建设专门的危险废物贮存设施进行贮存,并设立危险废物标志,或委托具有专门危险 废物贮存设施的单位进行贮存,贮存期限不得超过国家规定。

禁止将危险废物以任何形式转移给无许可证的单位,或转移到非危险废物贮存设施中。危险废物贮存设施应有相应的配套设施并按有关规定进行管理。

- (2) 危险废物的贮存设施应满足以下要求:
- ①应建有堵截泄漏的裙脚,地面与裙脚要用坚固防渗的材料建造。应有隔离设施、报警装置和防风、防晒、防雨设施:
- ②基础防渗层为粘土层的,其厚度应在 1 米以上,渗透系数应小于 1.0×10<sup>-7</sup>cm/s; 基础防渗层也可用厚度在 2mm 以上的高密度聚乙烯或其他人工防渗材料组成,渗透系数应小于 1.0×10<sup>-10</sup> cm/s;
  - ③须有泄漏液体收集装置及气体导出口和气体净化装置:
  - ④用于存放液体、半固体危险废物的地方,还须有耐腐蚀的硬化地面,地面无裂隙;
- ⑤贮存危险废物时应按危险废物的种类和特性进行分区贮存,每个贮存区域之间宜设置挡墙间隔,并应设置防雨、防火、防雷、防扬尘装置:
  - ⑥衬层上需建有渗滤液收集清除系统、径流疏导系统、雨水收集池;
  - ⑦危险废物贮存设施应配备通讯设备、照明设施和消防设施;
- ⑧废弃危险化学品贮存应满足 GB15603、《危险化学品安全管理条例》、《废弃危险 化学品污染环境防治办法》的要求。贮存废弃剧毒化学品还应充分考虑防盗要求,采用 双钥匙封闭式管理,且有专人24小时看管。
  - ⑨危险废物贮存设施应根据贮存的废物种类和特性按照 GB18597 附录 A 设置标志。
- (3) 危险废物的贮存设施的选址与设计、运行与管理、安全防护、环境监测及应 急措施、以及关闭等须遵循《危险废物贮存污染控制标准》的规定。

- (4) 贮存易燃易爆危险废物应配置有机气体报警、火灾报警装置和导出静电的接地装置。
- (5) 危险废物贮存期限应符合《中华人民共和国固体废物污染环境防治法》中的 规定,不得超过一年。
- (6)危险废物贮存单位应建立危险废物贮存的台帐制度,危险废物出入库交接记录内容应参照《危险废物收集贮存运输技术规范》(HJ2025-2012)附录 C 执行。

### 8.1.4.3.3 危险废物运输过程污染防治

- (1) 危险废物运输应由持有危险废物经营许可证的单位按照其许可证的经营范围组织实施,承担危险废物运输的单位应获得交通运输部门颁发的危险货物运输资质。
- (2) 危险废物公路运输应按照《道路危险货物运输管理规定》(交通部令[2005 年] 第9号)、JT617以及JT618执行。
- (3)运输单位承运危险废物时,应在危险废物包装上按照 GB18597 附录 A 设置标志。
  - (4) 危险废物公路运输时,运输车辆应按 GB13392 设置车辆标志。
  - (5) 危险废物运输时的中转、装卸过程应遵守如下技术要求:
- ①卸载区的工作人员应熟悉废物的危险特性,并配备适当的个人防护装备,装卸剧 毒废物应配备特殊的防护装备。
  - ②卸载区应配备必要的消防设备和设施,并设置明显的指示标志。
  - ③危险废物装卸区应设置隔离设施,液态废物卸载区应设置收集槽和缓冲罐。
  - 8.1.4.3.4 危险废物处置过程污染防治

项目产生的危险废物最终委托有资质的单位安全处置,由处置单位负责运输。危险 废物转移过程应按《危险废物转移联单管理办法》执行。

只要建设单位认真按《中华人民共和国固体废物污染环境防治法》、《危险废物贮存污染控制标准》(GB18579-2001)和《危险废物收集 贮存 运输技术规范》(HJ2025-2012)的要求,进行危险废物贮存场所及贮存设施的建设、运行管理,本项目所产生的危险废物对环境的影响可得到有效地控制。

### 8.1.4.3.5 危险废物的申报和转移要求

危险废物的申报和转移应按照注意以下事项:

(1) 危险废物产生单位在转移危险废物前,须按照国家有关规定报批危险废物转移计划,经批准后,产生单位应当向移出地环境保护行政主管部门申请领取联单。

产生单位应当在危险废物转移前三日内报告移出地环境保护行政主管部门,并同时将预期到达时间报告接受地环境保护行政主管部门。

- (2) 危险废物产生单位每转移一车、船(次)同类危险废物,应当填写一份联单。 每车、船(次)有多类危险废物的,应当按每一类危险废物填写一份联单。
- (3)危险废物产生单位应当如实填写联单中产生单位栏目,并加盖公章,经交付 危险废物运输单位核实验收签字后,将联单第一联副联自留存档,将联单第二联交移出 地环境保护行政主管部门,联单第一联正联及其余各联交付运输单位随危险废物转移运 行。
- (4) 危险废物运输单位应当如实填写联单的运输单位栏目,按照国家有关危险物品运输的规定,将危险废物安全运抵联单载明的接受地点,并将联单第一联、第二联副联、第三联、第四联、第五联随转移的危险废物交付危险废物接受单位。
- (5) 危险废物接受单位应当按照联单填写的内容对危险废物核实验收,如实填写 联单中接受单位栏目并加盖公章。
- (6)接受单位应当将联单第一联、第二联副联自接受危险废物之日起十日内交付产生单位,联单第一联由产生单位自留存档,联单第二联副联由产生单位在二日内报送移出地环境保护行政主管部门;接受单位将联单第三联交付运输单位存档;将联单第四联自留存档;将联单第五联自接受危险废物之日起二日内报送接受地环境保护行政主管部门。
- (7) 危险废物接受单位验收发现危险废物的名称、数量、特性、形态、包装方式与联单填写内容不符的,应当及时向接受地环境保护行政主管部门报告,并通知产生单位。
- (8) 联单保存期限为五年; 贮存危险废物的, 其联单保存期限与危险废物贮存期限相同。产生单位、运输单位和接受单位需要延期保存联单的, 应征得环境保护行政主管部门的同意。

### 8.1.4.4 固体废物污染防治措施建议

对固体废弃物实行从产生、收集、运输、贮存、再循环、再利用、加工处理直至最终处置实行全过程管理,加强固体废弃物运输过程中的事故风险防范,按照有关法律、法规的要求,对固体废弃物全过程管理应报当地环保行政主管部门等批准。

### 8.1.5 土壤及地下水污染防治措施

### 8.1.5.1 源头控制

- (1)建设项目场地基础土层具有较好的阻挡污染物进入与运移的性能。从地下水环境影响的角度来看,该建设项目并不会严重影响地下水环境,即该地区具有保护地下水免受污染的良好地层结构,应加以保护和利用。
- (2)由于浅层隔水层在建设过程中,可能有大量土地开挖、钻探和基础施工,人为破坏或揭穿该隔水层,从而造成地表与地下含水层连通,其防污性便会大大降低,地下水有可能受到严重污染。因此,建议在施工过程中应严格保护该层的完整性,如需开挖、钻探和基础施工,应及时做好防渗和封堵处理。尤其是对钻孔必须用粘土回填,并压实密封;对开挖场地需用粘土进行回填压实。

# (3) 源头上控制对地下水的污染

为了保护地下水环境,采取措施从源头上控制对地下水的污染。拟建工程采取的防止地下水污染的主动控制措施从生产过程入手,在工艺、管道、设备、给排水和总图等方面均采用了泄漏控制措施,从源头最大限度降低污染物质泄漏的可能性和泄漏量。

实施清洁生产和循环经济,减少污染物的排放量。从设计、管理各种工艺设备和物料运输、贮存上,防止和减少污染物的跑冒滴漏;合理布局,减少污染物泄漏途径。污水的转移运输管线敷设尽量采用"可视化"原则,即管道尽可能地上敷设,做到污染物"早发现、早处理",以减少由于埋地管道泄漏而可能造成地下水污染。并且接口处要定期检查以免漏水。

### 8.1.5.2 分区防渗

通过工程分析提供的可能泄漏到地面的物质特性、种类和工程水文地质条件,按照《石油化工工程防渗技术规范》(GB/T50934-2013)规定对全厂区域进行污染分区,根据不同的区域参照不同的环境保护标准要求,设计不同的防渗方案,即满足不同地质条件、不同工程内容的要求,具有针对性和可操作性,与采用同一方案铺砌防渗层相比可节省大量投资。

企业根据危险物质储存或者污染物泄漏的途径和生产功能单元所处的位置,将厂区 内各单元可划分为重点防渗区、一般防渗区和简单防渗区,各区地下水污染防治措施要 求详见下表。

表 8.1-12 地下水污染防治分区表

序号	防渗分	装置(单元、	防渗区域	防渗方案	防渗技术要求
----	-----	--------	------	------	--------

	X	设施)名称				
1		罐区、生产车 间	罐基础及围堰	采用灰土垫层,并设置防渗层;罐区 四周设置经防渗处理的围堰		
2		危废库	地面、裙脚	地面与裙脚采用坚固、防渗的材料建造,防渗层为 2.0mm 厚高密度聚乙烯 (HDPE)膜	等效粘土防渗层	
3	重点防 渗区	地下管道	生产污水(初期 雨水)等地下管 道	采用高密度聚乙烯(HDPE)膜防渗层, 膜厚度不小于 1.5mm,膜两侧采用长 丝无纺土工布作保护层	寺双柏上初 <i>参</i> 层 Mb≥6.0m,渗透系 数 K≤1.0×10 <sup>-7</sup> cm/s; 或参照 GB18598 执	
4		初期雨水池、 事故水池、污 水处理站	底板、壁板	抗渗混凝土池壁(不低于 P8),厚度 不小于 25cm,在内表面刷 1.0mm 厚 水泥基渗透结晶型防水涂料	或多無 <b>(B1</b> 6,596 <del>(</del> )人	
5		循环水排污池	底板、壁板	抗渗混凝土池壁(不低于 P8),厚度 不小于 25cm,在内表面刷 1.0mm 厚 水泥基渗透结晶型防水涂料		
6	一般防	装库 场、	地面	抗渗混凝土地面(不低于 P6),厚度 不小于 10cm	等效粘土防渗层 Mb≥1.5m,渗透系 数 K≤1.0×10 <sup>-7</sup> cm/s;	
	渗区	生产污水沟	机泵边沟、脱盐 水站、纯水站边 沟和生产污水明 沟的底板和壁板	抗渗混凝土池壁(不低于 P8),厚度 不小于 25cm	或参照 GB16889 执 行	
		冷却塔地水 池、雨水监控 池、消防水池	底板、壁板	抗渗混凝土壁板(不低于 P8),厚度 不小于 25cm		
7	简单防 渗区	综合楼、总控 室、一般道路	地面	水泥进行硬化	一般地面硬化	

对重点污染区防治区防渗措施参照《危险废物贮存污染控制标准》(GB 18597-2001)及其修改单执行,在采取上述措施后重点防渗区其防渗层性能与 6m 厚粘土层(渗透系数不大于 1.0×10<sup>-7</sup>cm/s)等效。

对一般污染防治区防渗措施参照《一般工业固体废物贮存和填埋污染控制标准》 (GB 18599-2020)执行对一般污染防治区地面用在抗渗混凝土面层中掺水泥基渗透结晶型防水剂,其下铺砌砂石基层,原土夯实达到防渗目的。通过上述措施使一般污染区各单元防渗层性能与 1.5m 厚粘土层(渗透系数不大于 1.0×10<sup>-7</sup>cm/s)等效。

# 8.1.5.3 地下水和土壤污染防治强化措施

- (1) 加强防腐防渗施工管理
- ①为避免渗漏问题,结合实际现场情况选用水泥土搅拌压实防渗措施,即利用常规标号水泥与天然土壤进行拌和,然后利用压路机进行碾压,在地表形成一层不透水盖层,达到地基防渗之功效。
  - ②水泥土施工过程中特别加强含水量、施工缝、密实度的质量控制,在回填时注意

按规范施工、配比,错层设置,加强养护管理,及时取样检验压路机碾压或夯实密实度,若有问题及时整改。

- ③混凝土地面在施工过程中加强质量控制管理,确保混凝土的抗渗性能、抗侵蚀性能。
- ④铺砌花岗岩先保证料石表面清洁,铺砌时注意料石间缝隙树脂胶泥的饱满;每一 步工序严格按规范、设计施工,加强中间的检查验收,确保施工质量。
  - (2) 加强地下水和土壤保护措施环境管理
- ①地下水和土壤污染防范应纳入项目的日常生产管理内容。即把本厂内可能导致地下水和土壤污染的区域纳入日常生产管理及监管计划,制定污水收集管道巡视制度,定期检查和维护。
- ②生产时应经常开展车间地面破损观察,一旦发生破损情况,应及时开展防渗修复。对于生产、运输和储藏系统进行完善的主动防渗防漏设计,并提高防渗防漏材料的耐腐蚀性和耐久性:生产车间、仓库等污染区的生产、运输和储藏系统应有严格的监控措施;要对突发的污染物泄漏事故有应急预案,能够迅速应对和处理。
- ③制定的地下水和土壤污染防范措施中,应认真细致地考虑各项影响因素,定期检查制度及措施的实施情况。

在采取以上分区防渗处理后,安排专人对防渗层作定期检查和保养,以确保项目所 在区域地下水和土壤环境不受本项目建设影响。

### 8.1.5.4 地下水和土壤监控

为了掌握本工程周围地下水环境质量状况和地下水体中污染物的动态变化,应对该项目所在地周围的地下水水质进行定期监测,以便及时准确地反馈工程区域地下水水质状况,为防止本工程对地下水的事故污染采取的措施提供依据。

#### (1) 监测点布设

根据本项目的水文地质特点、影响区域、保护目标及主要污染源在评价区布设监测点位。在本项目场地上游背景监控井、厂区内(污水处理站)、下游污染监控井设置水质水位长期监测点,以便进行长期对比监测。

地下水水质监测,分别在枯、丰水期各采样一次,至少应在枯水期进行一次采样; 同时选有代表性的监测样,进行监测。当遇特殊原因(如降雨或事故性排放)水位发生 明显变化时应加密观测次数。

监测因子和频次可参照本报告地下水环境环境监测计划相关内容。

### (2) 监测机构和人员

对于水质监测原则上采取固定时间,固定人员,固定测量工具进行观测。测量工具 参考国家相关监测标准。同时,对于水质监测,建议单位也可委托有资质监测单位,签 订长期协议,对生产厂区周边选定取样口进行监测。

### (3) 跟踪监测与信息公开

监测结果应及时建立档案,并定期向厂安全环保部门汇报,委托有资质单位编制地下水环境跟踪监测报告,对于建设项目特征因子的地下水环境监测值应该进行公开。

根据本项目影响区域和土壤环境敏感目标的分布,根据 HJ964-2018 要求,建议在 厂区内及厂区外分别布设取样点进行土壤环境质量的监测,建立土壤污染监控、预警体 系,主要记录土壤各监测因子的浓度,监测因子和频次可参照本环评土壤环境监测计划 内容。

# 8.1.5.5 地下水和土壤风险事故应急响应预案

项目地下水和土壤污染源是主要来自生产装置区、污水管网、废水收集池、污水处理站、危废库等。针对不同地下水风险事故状态下采取相应的防范与应急措施。

- (1)除按要求进行分区防渗结构建设外,应定期对各区防渗结构进行检查,发现 防渗结构出现问题,应及时修复,使其满足相应区域防渗要求。
- (2) 定期监测区域内地下水水质,及时发现可能发生的地下水污染事故。根据监测结果,找出污染源并进行封闭、截流,防止继续扩散。
- (3) 当发现污染源泄漏,应立即进行堵漏、切断污染源头阀门等有效措施,阻止污染物进一步泄漏,已泄漏于地面物料应及时进行收集、吸附等地面清理措施。
- (4)对已经发生的地下水、土壤污染事故,应及时向环保管理部门汇报,并采取相应的治理与修复措施。

# 8.2 施工期环境保护措施

### 8.2.1 大气污染防治措施

为降低项目施工对项目所在区域环境空气的不良影响,评价要求施工单位应采取相应措施并加强施工管理:

- (1) 在施工区界设置高度不低于 2m 的围档,最大限度控制施工扬尘影响的范围;
- (2) 规范施工操作,减小施工期焊接烟尘和油漆废气的产生量,在满足技术要求的前提下尽量采用环保油漆。

### 8.2.2 噪声污染防治措施

为了尽量减小施工对所在区域声环境的影响,环评建议施工单位应采取以下措施并严格实施:

- 1、合理安排施工时间,使用高噪声设备的施工作业应安排在白天进行,并尽可能 避免大量高噪声设备同时使用;
- 2、合理布置施工现场,应尽量避免在施工现场的同一地点安排大量的高噪声设备,造成局部声级过高;
- 3、对动力机械设备定期进行维修和养护,避免因松动部件振动或消声器损坏而加 大设备工作时的声级;
- 4、模板、支架拆卸过程中,遵守作业规定,减少碰撞噪音,尽量少用哨子、喇叭、 笛等指挥作业,减少人为噪声:
  - 5、运输车辆在进入施工现场附近区域后,要减速慢行,并严禁鸣笛。

### 8.2.3 废水污染防治措施

施工生活污水一同纳入开发区内现有的污水管网,经处理达标后排放。建设单位应同施工单位签定环保责任书,严禁施工期废水的随意、直接排放。

#### 8.2.4 固体废物防治措施

严格建筑垃圾的管理,施工中尽量综合利用:散落的砂浆、混凝土,尽量回收利用;凝固的砂浆、混凝土可以回收利用;碎砖块可以作为粗骨料拌制混凝土,也可以作为地基处理、地坪垫层等的材料。

装修阶段产生的塑料包装桶、金属包装桶等由厂家回收,废包装纸袋等可由废品公司收购,严禁随意乱扔;施工现场禁止将生活垃圾乱丢乱放,任意倾倒,也不能混在建筑垃圾中用于其它工地的填土。在施工现场,要设置垃圾桶,集中收集生活垃圾,由当地环卫部门每日清运。

### 8.2.5 施工期环境管理措施

为了加强施工期的环境管理力度,项目单位应同工程中标的承包商签订《建设工程施工期的保护环境协议》,并在施工过程中督促施工单位设专人负责,以确保各项控制措施的落实,协议内容要求承包商遵守国家和地方制定的环境法律、法规,主要内容有:

### (1) 工程"三同时"检查

项目建设期间,应根据国家和地方环境保护部门的相关规定和要求,检查工程是否符合"三同时"原则,污染防治措施,特别是主要的防污染设备是否按计划与主体工程同时设计、同时施工,质量是否符合要求。

- (2) 严格督察,控制施工环境影响
- ①建筑垃圾、施工弃土堆放、装卸、运输是否按对策措施要求落实;
- ②运输中应有防止尘土飞扬、泥浆泄漏、污水外流、渣土散落及车辆沾带泥土等措施;
- ③施工过程中是否有效控制各类机械设备产生的噪声污染,是否严格执行了不得在 22: 00~06: 00 从事打桩等高噪声作业的规定:
  - ④建筑工地生活污水和生活垃圾是否按规定进行了分类、暂存和最终处置。

# 8.3 环境保护投资及"三同时"验收清单

本项目工程建设投入总计为 70000 万元, 其中本期项目环保设施投入约 175 万元, 占工程建设投资 0.25%。项目竣工环境保护"三同时"验收清单列入表 8.3-1。

# 表 8.3-1 项目竣工环境保护"三同时"验收清单

类	别	排污工艺装置及过程	治理方法或措施	规模	治理效果及目标	投资 (万元)
		96%硫酸回收废气、50%精制硫酸 厂房制酸及分装废气	50%精制硫酸厂房制酸及分装废气通过管道送至二期双氧水喷淋塔+电除雾废气处理装置区处理,96%硫酸回收废气依托上述硫酸废气治理装置区处理,最终依托40m高排气筒(DA004)排放	72800 m <sup>3</sup> /h	执行《硫酸工业污染物排放标准》 (GB26132-2010)及其修改单	5
		露天装置区有机产品纯化工艺废 气、新建甲类车间醋酸纯化工艺 废气、有机产品分装废气、有机 产品灌装废气、有机物料储罐呼 吸废气	新建一套水洗+除雾器+二级活性炭吸附+28m 高排气筒(DA009)排放	20000 m <sup>3</sup> /h	VOCs 参照天津市地标《工业企业挥发性有机物排放控制标准》(DB12/524-2020)电子工业TRVOC限值,丙酮参照江苏省地标《化学工业挥发性有机物排放标准》(DB32/3151-2016)丙酮限值	50
污染 防治 措施	废气	洗桶废气(有机废气、酸性废 气、碱性废气)、废桶破碎颗粒 物废气、吹塑工艺废气	新建一套水洗+除雾器+二级活性炭吸附+15m 高排气筒(DA010)排放 (其中:颗粒物废气经袋式除尘器处理 酸性废气经二级碱洗处理 碱性废气经二级酸洗处理)	16033 m <sup>3</sup> /h	VOCs 参照天津市地标《工业企业挥发性有机物排放控制标准》(DB12/524-2020)电子工业TRVOC限值,丙酮参照江苏省地标《化学工业挥发性有机物排放标准》(DB32/3151-2016)丙酮限值,其他因子执行《无机化学工业污染物排放标准》(GB31573-2015)及其修改单限值	70
		质检实验室废气	依托在建工程,废气经通风橱收集后经水洗处理+28m高排气筒(DA007)排放	27000 m <sup>3</sup> /h	无机废气执行 GB 31573-2015 表 4, 有机废气执行 DB12/524-2020 电子工业	0(依托一期)
		污水处理站废气	依托在建工程,污水处理站恶臭、有机废气加 盖收集,污水处理站废气经碱洗+除雾器+活性 炭吸附+15m高排气筒(DA008)处理排放	29000 m <sup>3</sup> /h	《恶臭污染物排放标准》 (GB14554-93) 中表1	0(依托一期)

	无组织废气	加强管理,设置 100m 环境防护距离	/	VOCs 执行《挥发性有机物无组织排放控制标准》(GB37822-2019),硫酸雾、SO <sub>2</sub> 执行《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)无组织限值	0	
	生活污水	依托在建工程,化粪池预处理	11.6m³/d(一期+ 二期+三期合计)	《硫酸工业污染物排放标准》 (GB26132-2010)及其修改单中		
床	食堂废水	依托在建工程,隔油池预处理	4.32m³/d(一期+ 二期+三期合计)	表 2 间接排放、《无机化学工业 污染物排放标准》(GB 31573-	0 ( 12+11	
水 水	一般废水及预处理后废水	上述废水经预处理后与综合废水一起进入综合 污水处理站,工艺为调节池+中和池+两级 AO+MBR,与超纯水站、循环冷却排水一道通 过厂区总排口进入荆州申联环境科技有限公司 污水处理厂处理,最终排放至长江	280m <sup>3</sup> /d	2015)及其修改单中表 1 间接排放与荆州申联环境科技有限公司污水处理厂进水水质指标较严值,甲苯执行《污水综合排放标准》表 4 中一级标准	0(依托一期)	
噪声	车间噪音设备	隔声减震降噪	/	厂界噪声贡献值符合《工业企业 厂界环境噪声排放标准》 (GB12348-2008)3类区限值	10	
固体	废滤材、废滤材、蒸馏残余物、 废油泥、废矿物油、检验废液、 废试剂瓶、废包装、芬顿污泥 (需鉴定)、生化污泥(需鉴 定)、废活性炭	危险废物分类储存,危废暂存间按照规范进行 防漏、防渗处理,危险废物定期送往有资质的 危废处置单位进行处置	危险废物暂存间 105m <sup>2</sup>	《危险废物贮存污染控制标准》 (GB18597-2001)及 2013 年修 改单要求		
· 废	制桶废边角料、制桶废品、废滤芯、废活性炭、废 RO 膜、废离子交换树脂、混凝沉淀池污泥、生活垃圾	超纯水站产生的废滤芯、废离子交换树脂、废 RO 膜全部由原厂家回收,制桶废边角料、制 桶废品全部外售,其余一般固废全部委托环卫 部门清运	一般工业固体废 物暂存间 10m <sup>2</sup>	《一般工业固体废物贮存和填埋 污染控制标准》(GB18599- 2020)	依托一期	
	生活垃圾	委托环卫部门统一清运	/	不排放		
地下水和	重点防渗区	按《危险废物填埋污染控制标准》(GBI8598 一2001)要求防渗处理	/	等效粘土防渗层 Mb≥6.0m,渗透 系数 K≤1.0×10 <sup>-7</sup> cm/s	10	
土壤	一般防渗区	按《一般工业固体废物贮存和填埋污染控制标准》(GB 18599-2020)防渗	/	等效粘土防渗层 Mb≥1.5m,渗透 系数 K≤1.0×10 <sup>-7</sup> cm/s		
环境	泄漏、火灾、爆炸等环境风险事	有毒气体和可燃气体探测器及报警装置等监控 预警系统	/	监控预警	30	
风	故	按消防安全要求配置消防设施, 配备抢修装备	/	通过消防验收		

# 8 环境保护措施及其可行性论证

	险 事	和个人防护措施,设置火灾报警系统。		,		
	サ 故 防 范	建设三级防控体系,依托一期设置 1 座 1561m³ 事故应急池和 1 座 1400m³ 初期雨水池 (兼事故池),同时新建 1 座 600m³ 初期雨水池 (兼事故池),满足泄漏物质收集。雨污水排放口设置切断装置。	/	避免事故废水排放		
		小计			175	
	环境监测	运行期污染物排放定期监测,定期做好监测记录	强化环境保护管理 机构职能	监控污染物达标排放		
	环境管理档案	建立完善的环境管理档案				
	排污许可证	向环境主管部门申请办理排污许可证				
	编制环境突发事件应急预案	企业制定环境风险预防措施和环境突发事件应急预案				
环境 管理	环境保护设设施运行记录	定期做好运行记录				
	环境保护专职人员培训计划和培训记录	企业对环境保护专职人员进行环保培训,做好培训记录				
	厂区总排口监测系统	①雨水排水口设置标志排,并永久设取样口;②污水处理站进水口设置标志和采样口;③污水处理站排口设置标志和流量、pH、COD、NH <sub>3</sub> -N 在线监测设备				
	废气在线监测系统	废气主要排放口设置 $SO_2$ 、 $NO_x$ 、颗粒物在线监测系统				
		小计				
		总计			175	

# 8.4 项目环境可行性分析

# 8.4.1 产业政策符合性分析

8.4.1.1 与《产业结构调整指导目录(2019年本)》符合性分析 对照《产业结构调整指导目录(2019年本)》,其符合性分析如下:

表 8.4-1 本项目与《产业结构调整指导目录(2019年本)》符合性分析

《产业结构调整指导目录(2019年 本)》	本项目	符合性分析
<b>鼓励类:</b> 四十三、环境保护与资源节约综合利用 15、"三废"综合利用与治理技术、装备和工程	本项目 10 万吨/年废硫酸、2 万吨/年废 LCD 级光阻剥离液、5 万只/年废包装桶回收综合利用工程均属于"三废"综合利用工程。	属于鼓励类
限制类:	本项目 4.8 万吨/年高纯电子化学品纯化分装 工程在"限制类"中无对应条目。	不属于限制类、不属于淘汰
淘汰类:	本项目 4.8 万吨/年高纯电子化学品纯化分装 工程在"淘汰类"中无对应条目。	类,属于允许类

根据上述分析,本项目 10 万吨/年废硫酸、2 万吨/年废 LCD 级光阻剥离液、5 万只/年废包装桶回收综合利用工程属于鼓励类,4.8 万吨/年高纯电子化学品纯化分装工程属于允许类。

本项目已取得湖北省固定资产投资项目备案证,登记备案项目代码: 2110-421050-89-01-133959。根据该备案证认定,该项目符合国家产业政策。

8.4.1.2 与《限制用地项目目录》及《禁止用地项目目录》符合性

本项目建设用地为工业用地,本项目建设内容不在《限制用地项目目录(2012 年本)》及《禁止用地项目目录(2012 年本)》之列。

8.4.1.3 《部分工业行业淘汰落后生产工艺装备和产品指导目录(2010年本)》

该项目主要产品种类、生产规模、生产工艺、生产设备均不属于《部分工业行业淘汰落后生产工艺装备和产品指导目录(2010年本)》中的"三、化工"部分相关内容。

### 8.4.1.4 《国务院关于进一步加强淘汰落后产能工作的通知》

根据《国务院关于进一步加强淘汰落后产能工作的通知》相关要求:"以电力、煤炭、钢铁、水泥、有色金属、焦炭、造纸、制革、印染等行业为重点,按照《国务院关于发布实施<促进产业结构调整暂行规定》的决定》(国发〔2005〕40 号)、《国务院关于印发节能减排综合性工作方案的通知》(国发〔2007〕15 号)、《国务院批转发展改革委等部门关于抑制部分行业产能过剩和重复建设引导产业健康发展若干意见的通知》(国发〔2009〕38 号)、《产业结构调整指导目录》以及国务院制订的钢铁、有色金属、

轻工、纺织等产业调整和振兴规划等文件规定的淘汰落后产能的范围和要求,按期淘汰落后产能。各地区可根据当地产业发展实际,制定范围更宽、标准更高的淘汰落后产能目标任务。"

该项目建设内容涉及专用化学产品制造及塑料制品业,不涉及《国务院关于进一步加强淘汰落后产能工作的通知》中的重点淘汰行业。

#### 8.4.2 规划符合性分析

#### 8.4.2.1 与城市整体规划符合性分析

根据《荆州市城市总体规划(2011-2020)》,荆州市产业发展总体战略为: "重点发展汽车零部件、化工、石油设备制造、电子、生物医药等产业及旅游业", "第二产业:重点发展汽车零部件、化工、石油设备制造、电子等战略性产业",本项目属于汽车零部件制造项目,与荆州市产业发展总体战略相符。

荆州市产业空间布局规划为: "荆州市中心城区以机械制造、轻工纺织、精细化工、电子、生物医药、新能源、新材料、旅游、商贸为主导",本项目选址与荆州市产业空间布局相符。

荆州市近期建设发展重点区域规划为: "重点建设城东工业区,发展机械制造、轻工纺织、精细化工、电子、生物医药、新材料等工业",本项目选址位于近期建设发展重点区域,且属于该区域重点发展行业。

#### 8.4.2.2 与园区土地利用规划符合性分析

根据《荆州市荆江绿色循环产业园控制性详细规划》中的功能定位: "国家级开发区的精细化工产业集聚发展区。",本项目属于专用化学产品制造项目,项目建设性质符合荆州市荆江绿色循环产业园的功能定位和产业发展目标。

根据《荆州市荆江绿色循环产业园控制性详细规划》中的第八条土地利用性质: "依据本片区的功能定位,确定本单元主要土地用途为:工业用地、道路与交通设施用 地、公用设施用地及绿地等用地。"项目选址位于该产业园划定的工业用地之上,项目 用地性质符合产业园土地利用功能区划。

#### 8.4.3 与园区规划环评及规划环评审查意见符合性分析

对照《荆江绿色循环产业园控制性详细规划环境影响报告书》中负面清单:严格限制低端、低附加值、污染大且难以治理的一般化学品加工制造项目进入。……禁止在国家现行产业政策明令禁止或淘汰的产业及工业,以及排污量较大,污染物控制难度大,

不符合工业园水污染和大气污染总量控制原则的入园项目以及不符合产业定位的企业项目进驻,限制对区域环境空气质量要求较高企业类型进驻(如医药化工企业入驻)"本项目为新型精细化学品,符合国家产业政策,污染物经治理达标排放,与园区产业定位相符,本项目不在园区负面清单之列(详细见 8.4.8.5 章节)。

对照《关于荆江绿色循环产业园控制性详细规划环境影响报告书的审查意见》(荆环保审文(2017)135号),本项目建设符合该园区规划环评的审查意见。

表 8.4-2 本项目与荆江绿色循环产业园控制性详细规划环评批复要求对比表

		Ī	
序 号	荆江绿色循环产业园控制性详细规划环评批复要求	本项目建设情况	是否符 合
1	园区各类开发活动应严格遵循园区控制性详细规划确定的各功能 区区用地要求。园区规划用地内现有农用地须依法做好报批工作 和征地补偿工作,在依法取得合法手续前,不得开发利用。	本项目用地性质为工业用地	符合
2	结合《荆州市"一城三区、一区多远"产业发展规划》,进一步优化园区空间布局,细化园区内的产业布局,减缓对周边环境的不利影响。园区内现有企业应落实环境防护距离控制要求,防护距离内不得新建居民住宅等环境敏感点	本项目设置 100m 防护距离, 卫生防护距离范围内无居民等 环境敏感点	符合
3	制定严格的产业准入和环境准入条件。各类入园项目应严格遵循园区规划要求并提出环境准入门槛,鼓励发展污染符负荷低、技术含量高、资源节约、有利于园区主导产业链延伸的项目。新建入园项目应明确水资源重复利用率、单位产品新鲜水消耗量、万元产值主要污染物排放强度等清洁生产准入指标要求,对达不到指标要求的项目禁止建设。对违反国家产业政策及不符合园区准入条件,特别是污染严重、工艺落后、清洁生产水平低、环境风险大的项目不得入园。	本项目为国内先进清洁生产水平,符合国家产业政策和园区 准入条件	符合
4	加强园区生态文明建设遵循"减量化、再利用和资源化"的原则,采取水资源阶梯利用和中水回用等措施,减少水资源消耗,降低废水排放量,提高区域水资源综合利用率,从源头削减废水排放量。推广使用清洁能源和集中供热。加强园区燃气管道建设和供热蒸汽管道建设,优先采用集中供热方式和使用天然气、生物质等清洁能源,以减少大气污染物的排放。鼓励采用能源阶梯利用、余热利用等低能耗先进生产工艺的建设项目入园。	本项目纯水制备浓水及反洗水 回用于洗桶、废桶破碎清洗等 环节,提高了水资源利用率。 本项目由硫磺制酸中余热锅炉 供热,国电长源蒸汽为备用热 源	符合
5	贯彻环保有限、基础设施先行的原则,园区排水应实施"雨污分流"。园区化工企业工业污水进入荆州中环水业有限公司进一步处理前,其特征污染物应预处理达到相关行业污染物排放标准中直接排放标准或《污水综合排放标准》(GB8978-1996)表4一级排放标准要求。园区相关企业排放的废水需设置在线、视频监控系统及自控阀门。提高工业固废的综合利用率,促进工业固废在企业内部和园区内部回收使用或综合利用。危险废物须送至有危废处理资质的单位妥善处置,园区企业不得自行处理或随意排放。	本项目采取雨污分流排水体制,废水分类分质收集,经自建污水处理站预处理,能够达到行业标准及园区污水处理厂进水要求,按照要求设置在线、视频监控及控制阀门。本项目危废委托有资质单位处置。	符合
6	加强环境风险防范和应急处置,园区应制定和完善环境风险事故应急预案。入园企业应与所在地政府将环境风险事故预案进行对接和协调,并纳入当地各级政府应急管理体系。入园企业必须严格落实各项环境风险防范措施和应急预案,定期组织不同类型的环境应急实战演练,提高防范和处置突发环境事件的技能,杜绝重大环境污染事故发生。	建设单位将按照要求编制突发环境事件应急预案,并到相关主管部门进行备案,与开发区、荆州市应急预案充分衔接,定期组织应急演练。	符合

#### 8.4.4 项目与长江保护相关法规、政策、规划符合性分析

本项目与长江大保护相关法规、政策、规划符合性分析详见下表:

## 表 8.4-3 本项目与长江保护相关法规、政策、规划符合性分析

文件名称	相关要求	本项目情况	符合性
《中华人民共和国长 江保护法》	禁止在长江干支流岸线一公里范围内新建、扩建化工园区和化工项目。	本项目位于荆江绿色循环产业园内,属于专用化学产品制造项目,厂区西厂界距离长江(荆州段)最短距离约为2.3公里,项目选址离长江干支流岸线远大于1公里	符合
《关于迅速开展湖北 长江经济带沿江重化 工及造纸行业企业专 项集中整治行动的通 知 》 ( 鄂 办 文 〔2016〕34号〕	不得在沿江 1 公里范围内布局重化工及造纸行业项目,正在审批的,一律停止审批,已批复未开工的,一律停止建设。		符合
《关于做好长江经济 带沿江重化工及造纸 行业企业专项集中整 治后续有关工作的进 知》(湖北省推动长 江经济带发展领导小 组办公室文件第 10 号)	关于产业布局重点控制范围。产业布局重点控制范围主要为沿长江及其一级支流的矿产资源开采,煤化工,石化行业的石油炼制及加工、化学原料制造,冶金行业的黑色金属和有色金属冶炼,建材行业的水泥、平板玻璃和陶瓷制造、轻纺行业的印染、造纸业等。 关于后续建设项目。严格按照鄂办文〔2016〕34 号文件要求,对涉及上述产业布局重点控制范围的园区和企业,坚持'从严控制,适度发展'的原则,分类分情况处理,沿江 1 公里以内禁止新布局,沿江 1 公里以外从严控制,适度发展,具体为: (1) 沿江 1 公里内的项目。禁止新建重化工园区,不再审批新建项目。(2) 超过 1 公里的项目。新建和改扩建项目必须在园区内,按程序批复后准予实施。	项目拟建地位于长江(荆州城区段)东面,厂区西厂界 距离长江(荆州段)距离约为 2.3 公里,项目为专用化 学产品制造项目,不属于重化工及造纸行业项目	符合
《关于印发<荆州市长 江经济带沿江重化工 及造纸行业企业专项 集中整治行动实施方 案>的通知》(荆办文 〔2016〕26号〕	不得在沿江 1 公里范围内新、改、扩建重化工及造纸行业项目,正在审批的,一律停止审批;已批复未开工的,一律停止建设。		符合
《省经信委关于印发 贯彻落实长江大保护 专项行动实施方案的 通知》(鄂经信重化 函〔2017〕438号)	1.严格重化工产业准入。严格执行国家和省相关产业政策,严禁在长江干流及主要支流岸线 1 公里内新建重化工及造纸行业项目,严控在长江沿岸地区新建石油化工和煤化工项目。 2.持续开展化工污染专项整治行动。全面调查摸清全省化工企业、化工园区和建设项目情况,配合省环保厅制定全省化工污染综合治理实施方案,指导地方政府对园区外化工企业实施搬迁改造。	本项目为专用化学产品制造项目,位于荆江绿色循环产业园内,厂区西厂界距离长江(荆州段)距离约为 2.3 公里	符合
《关于印发湖北省长 江经济带化工污染专 项整治工作方案的通 知》(第17号)	(六)推动化工企业搬迁入园。距离长江干流、重要支流岸线 1 公里范围内的化工企业或者搬离、进入合规园区。 (七)开展化工建设项目进行专项清理。严格执行负面清单,报入园化工项目需符合产业政策和行业规范(准入)条件要求。根据产业结构调整指导目录、外商投资产	本项目位于荆江绿色循环产业园内,且项目边界与长江最近距离为 2.3 公里,符合方案要求。根据《产业结构调整指导目录(2019 年本)》,本项目为鼓励类,且位于荆江绿色循环产业园(合格化工园区)内。	符合

#### 8 环境保护措施及其可行性论证

	业指导目录,支持符合园区产业导向的鼓励类项目进入园区,禁止新增限制类项目产能(搬迁改造升级项目除外)。严禁在化工园区外新建化工项目,正在审批的,依法停止审批;已批复未开工的,依法停止建设。		
《中共湖北省委、湖 北省人民政府关于印 发<湖北长江大保护九 大行动方案>的通知》 (鄂发(2017)21 号)	严禁在长江干流及主要支流岸线 1 公里内新建重化工及造纸项目,严控在长江沿岸地区新建石油化工和煤化工项目。	本项目为专用化学产品制造项目,厂区西厂界距离长江 (荆州段)最短距离约为 2.3 公里。	符合
《湖北省人民政府关于印发沿江化工企业关改并转等湖北长江大保护十大标志性战役相关工作方案的通知》(鄂政发〔2018〕24号文〕	二)2025 年 12 月 31 日前,完成沿江 1-15 公里范围内的化工企业关改搬转。1.已在合规化工园区内,符合相关规划、区划要求,安全、环保风险较低,尚未达到安全和环保要求,经评估认定,通过改造能够达到安全、环保标准的,须就地改造达标。。	本项目位于荆江绿色循环产业园,荆江绿色循环产业园 为合规化工园。	符合
《推进长江经济带生 态保护和绿色发展的 决定》	限制在长江干流沿线新建石油化工、煤化工等化工项目,禁止新增长江水污染物排放的建设项目,坚决关停沿江排污不达标企业。	本项目为专用化学产品制造项目,废水排入荆州申联环境科技有限公司污水处理厂。	符合
	禁止建设不符合全国和省级港口布局规划以及港口总体规划的码头项目,禁止建设不符合《长江干线过江通道布局规划》的过长江通道项目。	本项目不属于过长江通道项目。	符合
	禁止在自然保护区核心区、缓冲区的岸线和河段范围内投资建设旅游和生产经营项目。禁止在风景名胜区核心景区的岸线和河段范围内投资建设与风景名胜资源保护 无关的项目。	项目不在自然保护区范围内	符合
《关于发布长江经济 带发展负面清单指南 (试行)的通知》 (推动长江经济带发 展领导小组办公室文	禁止在饮用水水源一级保护区的岸线和河段范围内新建、改建、扩建与供水设施和保护水源无关的项目,以及网箱养殖、旅游等可能污染饮用水水体的投资建设项目。禁止在饮用水水源二级保护区的岸线和河段范围内新建、改建、扩建排放污染物的投资建设项目。	项目不在饮用水源保护区范围内	符合
件第 89 号)	禁止在《长江岸线保护和开发利用总体规划》划定的岸线保护区内投资建设除保障防洪安全、河势稳定、供水安全以及保护生态环境、已建重要枢纽工程以外的项目,禁止在岸线保留区内投资建设除保障防洪安全、河势稳定、供水安全、航道稳定以及保护生态环境以外的项目。禁止在《全国重要江河湖泊水功能区划》划定的河段保护区、保留区内投资建设不利于水资源及自然生态保护的项目。	项目不在《长江岸线保护和开发利用总体规划》划定的 岸线保护区内和保留区内,也不在《全国重要江河湖泊 水功能区划》划定的河段保护区、保留区内。	符合

禁止在生态保护红线和永久基本农田范围内投资建设除国家重大战略资源勘查项目、生态保护修复和环境治理项目、重大基础设施项目、军事国防项目以及农牧民基本生产生活等必要的民生项目以外的项目。	项目位于园区内,用地属于工业用地,不涉及基本农田,不涉及生态保护红线。	符合
禁止在长江干支流 1 公里范围内新建、扩建化工园区和化工项目。禁止在合规园区外新建、扩建钢铁、石化、化工、焦化、建材、有色等高污染项目。	本项目属于化工项目,项目纳污水体为长江,项目距离长江约 2.3km,不在 1 公里范围内; 本项目产品不涉及《环境保护综合名录(2021 年版)》 "高污染"产品名录。	符合
禁止新建、扩建法律法规和相关政策明令禁止的落后产能项目。	项目属于《产业结构调整指导目录(2019 年本)》中鼓励 类及允许类。	符合
禁止新建、扩建不符合国家产能置换要求的严重过剩产能行业的项目。	本项目不属于国家产能置换要求的严重过剩产能行业的 项目。	符合
优化产业结构布局。加快重污染企业搬迁改造或关闭退出,严禁污染产业、企业向长江中上游地区转移。长江干流及主要支流岸线 1 公里范围内不准新增化工园区,依法淘汰取缔违法违规工业园区。以长江干流、主要支流及重点湖库为重点,全面开展"散乱污"涉水企业综合整治,分类实施关停取缔、整合搬迁、提升改造等措施,依法淘汰涉及污染的落后产能。	本项目位于荆江绿色循环经济产业园,不属于落后产能项目。	符合
规范工业园区环境管理。新建工业企业原则上都应在工业园区内建设并符合相关规划和园区定位,现有重污染行业企业要限期搬入产业对口园区。工业园区应按规定建成污水集中处理设施并稳定达标运行,禁止偷排漏排。加大现有工业园区整治力度,完善污染治理设施,实施雨污分流改造。	本项目位于荆江绿色循环经济产业园,属于园区主导产业,符合园区规划,厂区内实现雨污分流。	符合
强化工业企业达标排放。制定造纸、焦化、氮肥、有色金属、印染、农副食品加工、原料药制造、制革、农药、电镀等十大重点行业专项治理方案,推动工业企业全面达标排放。	本项目废气、废水经治理后可实现达标排放。	符合
推进"三磷"综合整治。磷化工重点排查企业和园区的初期雨水、含磷农药母液收集处理以及磷酸生产环节磷回收	本项目不属于"磷矿、磷肥和含磷农药制造等磷化工企业",一期工程中涉及到磷酸,含磷废水分类收集经沉淀预处理后,再进生化系统脱氮除磷,排水进园区污水处理厂,可实现达标排放。	符合
加强固体废物规范化管理。实施打击固体废物环境违法行为专项行动,持续深入推动长江沿岸固体废物大排查,对发现的问题督促地方政府限期整改,对发现的违法行为依法查处,全面公开问题清单和整改进展情况。建立部门和区域联防联控机制,建立健全环保有奖举报制度,严厉打击固体废物非法转移和倾倒等活动。	本项目固废去向明确,企业有健全的管理制度,禁止非 法转移和倾倒行为。	符合
严格环境风险源头防控。开展长江生态隐患和环境风险调查评估,从严实施环境风险防控措施。深化沿江石化、化工、医药、纺织、印染、化纤、危化品和石油类仓储、涉重金属和危险废物等重点企业环境风险评估,限期治理风险隐患。	本次评价要求企业建设后按照相关管理规范要求,编制 风险应急预案。	符合
禁止在长江及主要支流岸线边界(即水利部门河道管理范围边界)向陆域纵深 1 公里 范围内新建、扩建化工园区和化工项目,重点管控流域面积在 10000 平方公里以上	本项目位于荆江绿色循环经济产业园,属于合规化工园区,项目距离长江约2.3km,不在1公里范围内。	符合
	目、生态保护修复和环境治理项目、重大基础设施项目、军事国防项目以及农牧民基本生产生活等必要的民生项目以外的项目。 禁止在长江干支流1公里范围内新建、扩建化工园区和化工项目。禁止在合规园区外新建、扩建钢铁、石化、化工、焦化、建材、有色等高污染项目。 禁止新建、扩建法律法规和相关政策明令禁止的落后产能项目。 禁止新建、扩建不符合国家产能置换要求的严重过剩产能行业的项目。 优化产业结构布局。加快重污染企业搬迁改造或关闭退出,严禁污染产业、企业向长江中上游地区转移。长江干流及主要支流岸线1公里范围内不准新增化工园区,依法淘汰取缔违法违规工业园区。以长江干流、主要支流及重点湖库为重点,全面开展"散乱污"涉水企业综合整治,分类实施关停取缔、整合搬迁、提升改造等措施,依法淘汰涉及污染的落后产能。规范工业园区环境管理。新建工业企业原则上都应在工业园区内建设并符合相关规划和园区定位,现有重污染行业企业要限期搬入产业对口园区。工业园区应按规定建成污水集中处理设施并稳定达标运行,禁止偷排漏排。加大现有工业园区整治力度,完善污染治理设施,实施雨污分流改造。强化工业企业达标排放。制定造纸、焦化、氮肥、有色金属、印染、农副食品加工、原料药制造、制革、农药、电镀等十大重点行业专项治理方案,推动工业企业全面达标排放。制革、农药、电镀等十大重点行业专项治理方案,推动工业企业全面达标排放。	目、生态保护修复和环始治理项目、重大基础设施项目、军事国防项目以及农牧民 基本生产生活等必要的民生项目以外的项目。  禁止在长江干支流 1 公里范围内新建、扩建化工园区和化工项目。禁止在合规园区 外新建、扩建钢铁、石化、化工、焦化、建材、有色等高污染项目。 禁止新建、扩建钢铁、石化、化工、焦化、建材、有色等高污染项目。 禁止新建、扩建公律法规和相关政策明令禁止的落后产能项目。 禁止新建、扩建公律法规和相关政策明令禁止的落后产能项目。 禁止新建、扩建不符合国家产能置级要求的严重过剩产能行业的项目。 优化产业结构有局。加快重污染企业搬迁改造或关闭退出,严禁污染产业、企业向长江中上游地区转移。长江干液及主要支流岸线 1 公里范围内不准新增化工园区,在法域污污。涉水企业综合整治,分类实施关停取除、整合搬迁、提升改造等措施。依法淘汰涉及污染的溶后产能。 提高工业园区不境管理。新建工业企业原则上都应在工业园区内建设并符合相关规划和园区全径。现有重污染行业企业要限期撒入产业对口园区。工业园区应按规定,完全污染治理检查、每处面污分流应造。 强化工业企业达标样放、制定造纸、焦化、氮肥、有色金属、印染、农副食品加工、原料的制造、制学、农药、电镀等十大重点行业专项治理方条,推动工业企业全面运标排放。 建进 "三磷"综合整治。则变造纸、焦化、氮肥、有色金属、印染、农副食品加工、原料的制造、制学、农药、电镀等十大重点行业专项治理方条,推动工业企业全面运标排放。

#### 8 环境保护措施及其可行性论证

	的河流(根据实际情况,适时对重点管控的河流进行动态调整)。禁止在合规园区外新建、扩建钢铁、石化、化工、焦化、建材、有色等高污染项目。		
《湖北省长江经济带绿色发展"十四五"规划》(鄂发改长江(2021)361号)	禁止在长江干支流岸线一公里范围内新建、扩建化工园区和化工项目。	本项目位于荆江绿色循环经济产业园,属于合规化工园区,项目距离长江约 2.3km,不在 1 公里范围内。	符合

综上,本项目与《中华人民共和国长江保护法》、《关于迅速开展湖北长江经济带沿江重化工及造纸行业企业专项集中整治行动的通知》(鄂办文(2016)34号)、《关于做好长江经济带沿江重化工及造纸行业企业专项集中整治后续有关工作的通知》(湖北省推动长江经济带发展领导小组办公室文件第10号)、《关于印发<荆州市长江经济带沿江重化工及造纸行业企业专项集中整治行动实施方案>的通知》(荆办文(2016)26号)、《省经信委关于印发贯彻落实长江大保护专项行动实施方案的通知》(鄂经信重化函(2017)438号)、《关于印发湖北省长江经济带化工污染专项整治工作方案的通知》(第17号)、《中共湖北省委、湖北省人民政府关于印发<湖北长江大保护九大行动方案>的通知》(鄂发(2017)21号)、《湖北省人民政府关于印发沿江化工企业关改并转等湖北长江大保护十大标志性战役相关工作方案的通知》(鄂政发(2018)24号文)、《推进长江经济带生态保护和绿色发展的决定》、《关于发布长江经济带发展负面清单指南(试行)的通知》(推动长江经济带发展领导小组办公室文件第89号)、《长江保护修复攻坚战行动计划》(环水体(2018)181号)等相关要求相符。

# 8.4.5 项目与《关于加强高耗能、高排放建设项目生态环境源头防控的指导意见》(环环评〔2021〕45 号)符合性分析

本项目《关于加强高耗能、高排放建设项目生态环境源头防控的指导意见》(环环评〔2021〕45号)符合性分析见表 8.4-4,本项目建设符合上述文件要求。

表 8.4-4 本项目与环环评〔2021〕45 号符合性分析

相关要求	本项目情况	符合性
一、加强生态环境分区管控和规划约束		•
(一)深入实施"三线一单"。各级生态环境部门应加快推进"三线一单"成果在"两高"行业产业布局和结构调整、重大项目选址中的应用。地方生态环境部门组织"三线一单"地市落地细化及后续更新调整时,应在生态环境准入清单中深化"两高"项目环境准入及管控要求;承接钢铁、电解铝等产业转移地区应严格落实生态环境分区管控要求,将环境质量底线作为硬约束。	本项目符合《湖北省人民政府关于加快实施"三线一单"生态环境分区管控的意见》要求,详见8.4.7章节。	符合
(二)强化规划环评效力。各级生态环境部门应严格审查涉"两高"行业的有关综合性规划和工业、能源等专项规划环评,特别对为上马"两高"项目而修编的规划,在环评审查中应严格控制"两高"行业发展规模,优化规划布局、产业结构与实施时序。以"两高"行业为主导产业的园区规划环评应增加碳排放情况与减排潜力分析,推动园区绿色低碳发展。推动煤电能源基地、现代煤化工示范区、石化产业基地等开展规划环境影响跟踪评价,完善生态环境保护措施并适时优化调整规划。	本项目符合园区规划环评及其审查 意见,详见 8.4.3 章节	符合
二、严格"两高"项目环评审批		
(三)严把建设项目环境准入关。新建、改建、扩建"两高"项目须符合生态环境保护法律法规和相关法定规划,满足重点污染物排放总量控制、碳排放达峰目标、生态环境准入清单、相关规划环评和相应行业建设项目环境准入条件、环评文件审批原则要求。石化、现代煤化工项目应纳入国家产业规划。新建、扩建石化、化工、焦化、有色	本项目符合总量控制要求、生态环境准入清单、相关规划环评要求, 本项目为化工项目,位于依法合规设立并经规划环评的产业园区	符合

	人民沙林。亚长亚南帝日岸大师大龙社人柯师之光及柯则在亚战之事。		
《四)落实区域削减受艰。新建"两高"项目应核照《关于加强重点 行业建设项目区域削减措施监督管理的通知》要求、依据区域环境质 减、确保项目投产后区域环境质量 有一个。一个。一个。一个。一个。一个。一个。一个。一个。一个。一个。一个。一个。一	金属治炼、平板玻璃项目应布设在依法合规设立并经规划环评的产业		
(四) 落实区域削減要求。新建"南高"项目应按照《关于加强重点 行业建设项目区域削减措施监督管理的通知)要求,依据区域环境质 最改责目标,则定配套区域污染物制减方案、采取有价等染物区域 稀重。区域的环境容量。国家大气污染防治重点区域以下 核重点区域)内新建耗媒项目还应严格按规定采取煤炭消费减量量价 措施。不得使用高污染燃料作为煤炭减量替付措施。 不透热料、甲板玻璃、铜铅铁生活以等环境影响大或环境风险高的项目 整上收。对炼油、乙烯、铜铁、焦化、煤化工、燃煤发电、电解铝、水流热料、甲板玻璃、铜铅锌硅治炼等环境影响大或环境风险高的项目类别,不得以改革试点名义随意下放环评市批权民要。 一天,推进"两高"行业减污降碳协同控制 成一、治理、有限、行业减污降碳协同控制 水。 三、推进"两高"行业减污降碳协同控制 (六)提升清洁生产和污染防治平率、新建、扩建"两高"项目应深 用先进递用的工艺技术和载条,单位产品物柜、能耗、水耗等达到清 施。国家或地方已出台超低排放要求的"两商"有过建设项目原则上下新建 版度自备的产、效局重点区域建设项目原则上下新建 版度自备的产、效局重点区域建设项目原则上下新建 版度自备的产、效局重点区域建设项目原则上下新建 版度自备的产、效局重点区域产、转砂体型为电效 短流程企业。大宗物料优先采用铁路、管道或水路运输,短途接致优 先使用期能源在特运输。 《先采用铁路、管道或水路运输,短途接致优 先使用新能源下机资和价的入环境影响评价体系。各效生态环境部,知是被燃煤, 直、器实地方记的超极推进"两高"项目环评开展试点工作。符卷落 实有关区域和行中碳达峰行动方案、清洁能源得代、清洁运输、煤炭 消费总量控制等政策要求。在环谍工作中,统势开展污染物和碳特效 的游项项别,滤强核繁、减污降碳措施可与性论证及方案比选。提出 均可性制能。企业未来将按照相关 资有实现,是一种,是一种,是一种,是一种,是一种,是一种,是一种,是一种,是一种,是一种			
可坐型项目区域削減措施监督管理的通知)要求,依据区域环境质量和减,确保项目投产后区域环境质量和减量的最高。	7 10 177 10 10 10 11 11 11 11 11 11 11 11 11 11		
量改善目标。制定配金区政方致物间被方案,采取有效的污染物区域 不			
(十) 新進 1 施 1 地 1 地 1 地 1 地 1 地 1 地 1 地 1 地 1 地		木项日主要污染物空行区域笔量削	
新電点区域内新速耗採项目还应严格按规定采取媒與消费或量替代 措施、不得使用高污染燃料作为媒效或量替代描施。 (五)合理划分事权。省级生态环境部门应加强对基层"两高"项目 水平年市稅程序、申批结果例监管与评估,对申批能力不适应的依法调 整上收、对烙油、乙烯、钢铁、集化、煤化工、燃煤发电、电解铝、 水混熟料、平板玻璃、铜铅锌等估法等环境影响大或环境风险高的项 是类别、不得以改革试点名义随意下放环评审批权服或降低申批要。 求。 (六)提升清洁生产和污染防治水平。新建、扩建"两高"项目应采 用光进适用的工艺技术和荣备、单位产品物柱、能耗、水柱等达到清 活生产先进水平,依法制定并严格客实防治土壤与地下水污染的指 施 国家或地方已出台超低排放要求的"两清"行业建设项目原则工不新建 燃煤自备锅炉,数制重点区域高炉;转炉长流程钢铁企业转型为电炉 短流程分级形式。数励使用清洁燃料、重点区域建设项目原则工不新建 燃煤自备锅炉,数制通点区域高炉;转炉长流程钢铁企业转型为电炉 短流程分处,数制通点区域高炉;转炉长流程钢铁企业转型为电炉 短流程合制炉,数制通点区域高炉;转炉长流程钢铁企业转型为电炉 短流程仓业、大宗物料优先采用铁路、管道或水路运输。短途接致优 先使用新能源土辆运输。 化一、将碳排放医响消产纳入环境影响评价体系。各级生态环境部门 和行政中批常门应取极维进"尚高"项目环评开展试点工作。溶接落 实有关区域排户破跌达电学力力索、消洗证器件、流活运输、煤炭 消费总量控制等政策要求。在环评工作中,线等开展污染物和碳排放 的溶项识别、滤池核草、减污降船间部的工程论证及方案比透、提出 的用控制起优方案、致期行股龄、管道或水路运输。 (人) 加强排污许可证的复杂价值。对实行治法验输、煤炭 有效生态量性的"两高"企业排污许可证的量和执行报告提交情况,对实行排污许可 治理和碳排集、封子、综合利用工程试点、示范。 四、体排污许可证检发申或过层中,应全面被炎环境及推复文 件中各项生态环境保护措施及区域削减措施落实情况,对实行排污许 可重点管理的"两高"企业排污许可证度量和执行报告提交情况。 大学行业,加强"两高"企业排污许可证度量和抗产报告提交情况。 企业将按照要求进行排污许可申 指定和吸生的全域中的流域中,应处于通行形式、多级主接受情况,对实行排污许 可重点管理的"两高"企业,把污证可证质量和技术指示成。企业将按照要求进行排污许可能 在证排污污剂的、依法从产量的、发现未按期壳成整改,存在 在证排污力的。企业处。发现未按期壳成整改,存在 在证排污的分别、按照,其行报告,有 企业、密切取取解整改通知,对现,可能是一个企业等按照要求进行排污, 有量现价,两高"企业、应及时核直接有,从不符合条件的依然不不 存合 优别,环境信息公开等工作。 企业,将按照要求进行排污,中可 企业将按照要求进行排污,中域 企业将按照要求进行排污,中域 有量,加、环境信息公开等工作。 企业将按照要求进行排污,中域 在证据可以上的。是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是是			符合
特里。以及內內斯建柱採與自任之一。 (五) 合理則分事以、省級生态环境部门应加强对基层"两高"项目 对评申批程序、申批结果的监督与评估,对申批能的不适应的依法调 整土收、对炼油、乙烯、钢铁、 发生、双炼油、乙烯、钢铁、 焦化、煤化工、燃煤发电、电解 式定熟料、平板玻璃、铜斛锌在冶炼等环境影响大或环境风险高的项 自类别、不得以改革试点名义随意下放环评审批权限或降低审批要 求。 三、推进"两高"行业减污降磁协同控制 (六)提升清洁生产和污染的治水平。新建、扩建"两高"项目应采 用先进范用的二乙技术和衰希。单位产品物耗、能耗、水耗等达到清 流生产光进水平、依法制定并严格落实防治土壤与地下水污染的措 施。国家或地方已出台超低排放要求的"两高"行业建设可且原则上不新建 燃度自备锅炉,鼓励重点区域高炉、转炉长流程钢铁企业转型为电炉 起低排放要求、 数励使用消治燃料,重点区域建设项目原则上不新建 燃度自备锅炉,鼓励重点区域高炉、转炉长流程钢铁企业转型为电炉。 超底排放更水、发励使用消治燃料。重点区域建设项目原则上不新建 燃度自备锅炉,鼓励重点区域高炉、转炉长流程钢铁企业转型为电炉。 超流程企业、大宗物料优先采用铁路、管道或水路运输,知途接吸优 大使用新能源车辆运输。 (一) 海碳排放影响评价的人环凝影响评价格、承、各级生态环境的治措施。各头上系统统统输。 有人生规计处的平型设置中枢中、统器升展产业、统统、流流运输。 对有分电量机能测量的平衡性的证及方度比选、提出 协同控制量优方案。鼓励有条件的地区、企业探索实施减污降碳协同治理和被排集、封存、综合利用工程试点、示范。 即(依律污净可证强处管设技工。如实有排污许可通价量和被分取成,企业未来将按照相关的调价量和被排集、对格、综合体制的定位。不符合条件的依法不予许可,加强"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不平方可,通常全水量保护措施及发制加速的性能及实际流域的流流,对实有排污许可重点管理的"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不平方可,通常各处用污净可证的是一种方,可可证则是重相对行政中推定的不分合条件的依法不产许可,加强"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不产行可,加强"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不产行可,加强"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不产行的,依法从产者处于一个一个方面的,加大"两高"企业将按照要求的常分的形型,环境信息公开等工作。在业将按照要求处于所述的是一个方面的企业,有对对对方的,不可,不可,如于该方面,如于该方面,企业,应及时核查排污许可证许可证许可证许可证,实现的流流,对于该方面,企业,将较强的流流,对于域的工程、对域的工程、对于域的、对域的工程、对于域的工程、对域的工程、对于域的工程、对于域的、对于域的、对于域的、对于域的、对域的、对于域的、对域的、对域的、对域的、对域的、对域的、对域的、对域的、对域的、对域的、对	削减措施,腾出足够的环境容量。国家大气污染防治重点区域(以下		111 🗖
(五)合理划分事权。省级生态环境部门应加强对基层"两高"项目环律程序、审批结果的监督与评估,对审批能力不适应的依法调整上吸。对统油、乙烯、钢铁、焦化、煤化工、燃煤发电、电解针、水泥熟料、平板玻璃、铜铅锌硅冶炼等环境影响大或环境风险高的项目类别,不得以改革试点名义随意下放环评审批权限或降低审批要求。  三、推进"两高"行业减污降碳协同控制 ((八) 提升清洁生产和污染防治水平。新建、扩建"两高"项目应深,指生产先进水平人依法制定并严格落实防治土壤与地下水污染的措态。各大气污染物排放、精度上大生的大量、大水路等人或的遗产水平。新建、扩建"两高"项目应深。  三、推进"两高"行业减污降碳协同控制 ((八) 提升清洁生产和污染防治水平。新建、扩建"两高"项目应深,达到国内先进清洁生产水平,依法制定并严格落实防治土壤与地下水污染的措态。各大气污染物排放、精足大气污染物特别非放阻便要煤的国产品经根指效要求的"两高"行业建设项目应清是超级推为已出台超低排放要求的"两高"行业建设项目应清是超级保备船价。发力电分电价,发动的指流。各大气污染物排放、精足大气污染物特别,非应便也要发现有量处。大宗物料优先采用铁路、管道或水路运输,规速接致优先使用新能源车辆运输。(七、将碾拌和废水闸评价纳入环境影响评价体系。各级生态环境部门位于《光采用铁路、管道或水路运输。(七、将碾拌和变水桶等)、或治压部等价件、清洁运输、煤炭 自新设电报的产业或处理控制等政策要求。在环评工作中,线等开展污染物种碱排放,有量不是水水溶流物。有量和积积,源层的有效,从水流流流流流流流流流流流流流流流流流流流流流流流流流流流流流流流流流流流流	称重点区域)内新建耗煤项目还应严格按规定采取煤炭消费减量替代	/ 心心儿。	
平理由批程序、审批结果的监督与评估、对审批能力不适应的依法调整上坡。对练油、乙烯、钢铁、焦化、煤化工、燃煤发电、电解铝、水泥熟料、平板玻璃、铜铅锌 信格等等环境影响大或环境风险高的项目类别,不得以改革试点名义随意下放环评审批权限或降低审批要求。	措施,不得使用高污染燃料作为煤炭减量替代措施。		
整上收。对炼油、乙烯、钢铁、無化、煤化工、燃煤发电、电解铝、水泥熟料、平板玻璃、铜铅锌锌混剂,不得以改革试点名义随意下放环评审批权限或降低审批要求。  三、推进"两高"行业减污降碳协同控制 ((六)提升清洁生产和污染防治水平。新建、扩建"两高"项目应采用先进适用的工艺技术和奖备、单位产品物耗、能耗、水耗等达到清洁生产和污染防治水平。新建、扩建"两高"项目应采用先进适用的工艺技术和奖备、单位产品物耗、能耗、水耗等达到清洁生产光进水平,依法制定并严格落实防治土壤与地下水污染的措施。各大气污染物排放潮足上系进处。大完物料优先采用铁路、管道或水路运输,知途接驳优先使用新能源车辆运输。 (七)将碳排放要求。鼓励使用清洁燃料,重点区域建设项目应满足燃烧自备锅炉。鼓励重点区域高炉、转炉长流程钢铁金业等力电炉知流程企业。大宗物料优先采用铁路、管道或水路运输,知途接驳优先使用新能源车辆运输。 (七)将碳排放影响评价纳入环境影响评价体系。各级生态环境部门和行政审批部门应极极推进"两高"项目环开展试点工作,衔接落实有关区域和行业碳达峰行动方案、清洁能源替代、清洁运输、煤资费品量控制等政策更求。在环评工作中,统筹开展污染物和碳排放影响评价的源识别、源湿核算、减污降碳措施可行性论证及方案比选、提出时间控制最优方案、数面有条件的地区、企业探索实施减污降碳协同治理和碳排放影响等或策更求。在环评工作时,统等于展污染物和碳排放的海强的增加,减强核算、减污降碳措施高可性性论证及方案比选、提出时间控制最优方。数面有条件的地区、企业探索实施减污降碳协同治理和碳排、封存、综合利用工程试点、示范。 四、依排污许可证强化监管执法 (八)加强排污许可证证发与审查过程中,应全面核实环净及批复文件中各项生态环境保护措施及区域削减措施落实情况,对实行排污许可重点管理的"两高"企业相污的可能是和标行报告、自行监测、环境信息公开等工作。对于持有排污取用整改通知书或排污许可证中存在整改事项的"两高"企业指污体可能从严重处理,发生,发生,发生,发生,发生,发生,发生,发生,发生,发生,发生,发生,发生,	(五) 合理划分事权。省级生态环境部门应加强对基层"两高"项目	土在日子日工匠工 之	
是工业。对原油、乙烯、钠铁、焦化、殊化工、恋族及电、电解音、水泥熟料、平板玻璃、铜铅锌 註类别,不得以改革试点名义随意下放环评市批权限或降低市批要求。  一、推进"两高"行业减污降碳协同控制 (六)提升清洁生产和污染防治水平。新建、扩建"两高"项目应深用先进适用的工艺技术和装备。单位产品物耗、能耗、水耗等达到清洁生产先进水平。	环评审批程序、审批结果的监督与评估,对审批能力不适应的依法调		
水泥熟料、平板玻璃、铜铅锌硅治炼等环境影响大或环境风险高的项	整上收。对炼油、乙烯、钢铁、焦化、煤化工、燃煤发电、电解铝、		<b>66</b> A
目类别,不得以改革试点名义随意下放环评审批权限或降低审批要求。  三、推进"两高"行业减污降碳协同控制  (六)提升清洁生产和污染防治水平。新建、扩建"两高"项目应采用先进适用的工艺技术和装备、单位产品物柱、能耗、水耗等达到清流。国家或地方已出台超低排放要求的"两高"行业建设项目原则上不新建燃集自备锅炉。鼓励重点区域高炉、转炉长流程钢铁企业转型为电炉短流程企业、大宗物材优先采用铁路、管道或水路运输,短途接驳优先使用新能源车辆运输。 (七)将碳排放影响评价纳入环境影响评价体系。各级生态环境部门和行政审批部门应积极推进"两高"项目环评开展试点工作。衔接落实有关区域和行业碳达峰行动方案。清洁能源替代、清洁运输、煤炭消费量量控制等政策要求。在环评工作中,统筹开展污实物和碳排放的源项识别、源强核算、减污降碳措施可行性论证及方案比选,提出同控制最优方案。鼓励有条件的地区、企业探索实施减污降碳协同治理和碳捕集、封存、综合利用工程试点、示范。四、依排污许可证被发审查过程中,应全面核实环评及批复文件中各项生态环境部内重建。地方生态环境部门和行政审批部门在"两高"企业排充进程试点、示范。四、依排污许可证核发审查过程中,应全面核实环评及批复文件中各项生态环境护措施及区域削减措施落实情况,对实行排污许可重,两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不予许可,加强"两高"企业排充强力程度,也全面核实环评及批复文件中各项生态环境护措施及区域削减措施密实情况,对实行排污许可重,两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不予许可,而强、企业排污许可证质量和执行报告提交情况检查。各定业场保护措施及区域削减措施密实情况,对实行排污许可,企业增污许可证质量和执行报告提交情况检查,每在工作。对于持有排污取期整改通知事或排污许可证价量不存在整改事项的、两高、企业增、发现指、发现未按期污成,存在无证排污行为的、依法从严查处。			符合
正、推进"两高"行业减污降碳协同控制  (六)提升清洁生产和污染防治水平。新建、扩建"两高"项目应采 用先进适用的工艺技术和装备,单位产品物耗、能耗、水耗等达到清 洁生产先进水平,依法制定并严格落实防治土壤与地下水污染的措 施。国家或地方已出台超低排放要求的"内面"行业建设项目原调上不新建 燃煤自备锅炉。鼓励重点区域高炉-转炉长流程钢铁企业转型为电炉 短流程企业。大宗物料优先采用铁路、管道或水路运输,短途接吸优 先使用新能源年期运输。 (七用新能源年期运输。 (七用新能源年期运输。 (七用新能源年期运输。 有名数生态环境部门和行政审批部门应积极推进"两高"项目环评开展试点工作,衔接落实有关区域和行业做达峰行动方案、清洁能源替代、清洁运输、煤炭 前,企业未来将按照相关 剪,费鱼控制等政策要求。在环评工作中,绕等开展污染物和碳排放 前,产业水量的等政策要求。在环评工作中,统务开展污染物和碳排放 的源项识别、源强核算、减污降碳措施可行性论证及方案比选,提出 协同控制最优方案。 鼓励有条件的地区、企业探索实施减污降碳协同治理和碳捕集、封存、综合利用工程试点、示范。 (八)加强排污许可证每发审查过程中,应全面核实环评及批复文件中各项生态环境保护措施及区域削减措施落实情况,对实行排污许可重点管理的"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不予许可。加强"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不予许可。加强"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不予许可。加强"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不予许可。加强"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不予许可,加强"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不予许可,加强"两高"企业加强现场核查,指行股高,环境信息公开等工作。在"数据的工程,发生和"大",在"大",在"大",在"大",在"大",在"大",在"大",在"大",在			
三、推进"两高"行业减污降碳协同控制 (八)提升清洁生产和污染防治水平。新建、扩建"两高"项目应采 用先进适用的工艺技术和装备,单位产品物耗、能耗、水耗等达到清洁生产大进水平,依法制定并严格落实防治土壤与地下水污染的措施。各大气污染物排放 超低排放要求。鼓励使用清洁燃料,重点区域建设项目应满足 裁证 大宗物料优先采用铁路、管道或水路运输,短途接驳优先使用新能源车辆运输。 (七)将碳排放影响评价纳入环境影响评价体系。各级生态环境部门有行政审批部门应积极推进"两高"项目环评开展试点工作,衔接落实有关区域和行业碳达峰行动方案、清洁能源替代、清洁运输,煤炭 消费总量控制等政策要求。在环评工作中,统筹开展污染物和碳排放 响评价试点,企业未来将按照相关 数源数量 域形分离。数量有条件的地区、企业探索实施减污降碳制。 被非污许可证强化监管执法 使中各项生态环境保护措施及区域削减措施度对决于可证存量率,地方生态环境深污和证据代,有关密求进行排污许可重点管理的"两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况检查,不完一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个一个		的项目类别	
(六)提升清洁生产和污染防治水平。新建、扩建"两高"项目应采用先进适用的工艺技术和装备,单位产品物耗、能耗、水耗等达到清洁生产水平,依法制定并严格落实防治土壤与地下水污染的措法生产、水水、核、数到国内先进清洁生产水平,严格落实分区防渗等土壤与地下水污染的措法生产、水水、核、数量、水水、水水、水水、水水、水水、水水、水水、水水、水水、水水、水水、水水、水水		<u>l</u>	
用先进适用的工艺技术和装备,单位产品物耗、能耗、水耗等达到清洁生产先进水平,依法制定并严格落实的治土壤与地下水污染的措施。国家或地方已出台超低排放要求的"两高" 行业建设项目原则上不新建燃煤自备锅炉。鼓励重点区域高炉-转炉长流程钢铁企业转型为电炉短流程企业。大宗物料优先采用铁路、管道或水路运输,短途接驳优先使用新能源车辆运输。 (七)将礦排放影响评价纳入环境影响评价体系。各级生态环境部门和行政审批部门应积极推进"两高"项目环评开展试点工作,衔接落实有关区域和行业碳达峰行动方案、清洁能源替代、清洁运输、煤炭消费总量控制等更筑要求。在环评工作中,统筹开展交染物和碳排放时间控制是优方案。鼓励有条件的地区、企业探索实施减污障碳协同治理和碳排集、封存、综合利用工程试点、示范。四、依排污评可证强化监管技法 (八)加强排污许可证强化监管技法 (八)加强排污许可证强化监管技法 (八)加强排污许可证据依定审查过程中,应全面核实环评及批复文件中各项生态环境保护措施及区域削减措施落实情况,对实行排污许可在核保护措施及区域削减措施落实情况,对实行排污许可重点管理的"两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况检查,对于持有排污限期整改通知书或排污许可证中存在整改事项的"两高"企业推示许可设质量和执行报告提交情况检查,不在无证排污行为的,依法从严查处。 (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门位来,从行报告、自行监测、环境信息公开等工作。为于持有排污限期整改通知书或排污许可证中存在整改事项的"两高"企业,执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。为于持有排污限则整改诸实计划,环境信息公开等工作。 在业将按照要求进行排污许可申报,从行报告、自行监测、环境信息公开等工作。		木而日平田失进的工艺技术与设	
活生产先进水平,依法制定并严格落实防治土壤与地下水污染的措施。国家或地方已出台超低排放要求的"两高"行业建设项目应满足超低排放要求。鼓励使用清洁燃料,重点区域建设项目原则生不新建版煤自备锅炉。鼓励重点区域高炉-转炉长流程钢铁企业转型为电炉短流程企业。大宗物料优先采用铁路、管道或水路运输,短途接级优先使用新能源车辆运输。 (七)脊碳排放影响评价纳入环境影响评价体系。各级生态环境部门和行政审批部门应积极推进"两高"项目环评开展试点工作,衔接落实有关区域和行业破选峰行动方案,清洁能源替代、清洁运输、煤炭消费总量控制等政策要求。在环评工作中,统筹开展污染物和碳排放的游戏。最上的工作,有接路消费总量控制等政策要求。在环评工作中,统筹开展污染物和碳排放的游戏,源强核算、减污降碳措施可行性论证及方案比选,提出协同控制最优方案。鼓励有条件的地区、企业探索实施减污降碳协同组工程就量、示范。但依排污许可证理化监管执法 (八)加强排污许可证理化监管执法 (八)加强排污许可证管理。地方生态环境部门和行政审批部门在"两高"企业排污许可证度量和执行报告提交情况,对实行排污许可重点管理的"两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况检查,将合作的地区,企业排污许可证量和执行报告提交情况。 (九)强化以排污许可证质量和执行报告提交情况检查,对于持有排污限期整改通知书或排污许可证中存在整改事项的"两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况检查,将合作证测、环境信息公开等工作。对于持有排污限期整改通实计划,发现未按期完成整改,存在无证排污行为的,依法从严查处。 (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门企将,两高"企业纳入"双随机、一公开"监管。加大"两高"企业将按照表、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。			
應。国家或地方已出台超低排放要求的"两高"行业建设项目应满足超低排放要求。鼓励使用清洁燃料,重点区域建设项目原则上不新建燃煤自备锅炉。鼓励重点区域高炉转炉长流程钢铁企业转型为电炉或流程企业。大宗物料优先采用铁路、管道或水路运输,短途接驳优先使用新能源车辆运输。  (七)将碳排放影响评价纳入环境影响评价体系。各级生态环境部门和行政审批部门应积极推进"两高"项目环评开展试点工作。衔接落实有关区域和行业碳达峰行动方案、清洁能源替代、清洁运输、煤炭消费总量控制等政策要求。在环评工作中,统筹开展污染物和碳排放放废,减污降碳措施可行性论证及方案比选,提出协同控制最优方案。鼓励有条件的地区、企业探索实施减污降碳协同治理和碳排集、封存、综合利用工程试点、示范。四、依排污许可证强化监管独法(八)加强排污许可证偿理。地方生态环境部门和行政审批部门在"两高"企业排污许可证质量和执行报告提交性中各项生态环境保护措施及区域削减措施落实情况,对实行排污许可重点管理的"两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况。对实行排污许可重点管理的"两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况。对实行排污许可重点管理的"两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况检查,存在无证排污行为的,依法从严查处。 (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门企将"两高"企业纳入"双随机、一公开"监管。加大"两高"企业将按照要求进行排污许可电点管理的"两高"企业,及及时核查排污许可率,企业根据的执法监管。各地生态环境部门企将"两高"企业纳入"双随机、一公开"监管。加大"两高"企业核证排污决可域信息依法公开情况检查排污许可证所可事项资实情况。环境信息公开等工作。 行监测、环境信息公开等工作。符合 符合 荷音 電的 "两高"企业纳入"双随机、一公开"监管。加大"两高"企业将按照表、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。			
超低排放要求。鼓励使用清洁燃料,重点区域建设项目原则上不新建燃煤自备锅炉。鼓励重点区域高炉·转炉长流程钢铁企业转型为电炉 求,由余热锅炉供热,不新建燃煤 自备锅炉。优先采用铁路、管道或水路运输,短途接致优 先使用新能源车辆运输。  "先使用新能源车辆运输。" 和行政审批部门应积极推进"两高"项目环评开展试点工作,衔接落实有关区域和行业碳达峰行动方案、清洁能源替代、清洁运输、煤炭消费总量控制等政策要求。在环评工作中,统筹开展污染物和碳排放 前评价试点,企业未来将按照相关 要求进行碳排放。 斯內超刺最优方案。鼓励有条件的地区、企业探索实施减污降碳协同治理和碳捕集、封存、综合利用工程试点、示范。 四、依排污许可证强化监管执法  (八)加强排污许可证证发审查过程中,应全面核实环评及批复文件中各项生态环境保护措施及区域削减措施落实情况,对实行排污许可重点管理的"两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况检查,对不符合条件的依法不予许可。加强 "两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况检查,对于持有排污限期整改通知书或排污许可证中存在整改事项的"两高"企业排污污的证质量和执行报告提交情况检查,对不符合条件的依法不予许可。加强 "两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况检查,对不符合条件的依法不不在无证排污行为的,依法从严查处。  (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门应率、水境信息公开等工作。  在业 将按照要求进行排污许可申报、从份好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。			
燃煤自备锅炉。鼓励重点区域高炉-转炉长流程钢铁企业转型为电炉 短流程企业。大宗物料优先采用铁路、管道或水路运输,短途接驳优 先使用新能源车辆运输。 (七)将碟排放影响评价纳入环境影响评价体系。各级生态环境部门和行政审批部门应积极推进 "两高"项目环评开展试点工作,衔接落实有关区域和行业碳达峰行动方案、清洁能源替代、清洁运输、煤炭消费总量控制等政策要求。在环评工作中,统筹开展污染物和碳排放的原控制量的发策要求。在环评工作中,统筹开展污染物和碳排放的原控制量的发策。从污降碳措施可行性论证及方案比选,提出协同控制最优方案。鼓励有条件的地区、企业探索实施减污降碳协同治理和被捕集、封存、综合利用工程试点、示范。 四、依排污许可证强化监管执法 (八)加强排污许可证管理。地方生态环境部门和行政审批部门在"两高"企业排污许可证管理。地方生态环境部门和行政审批部门在"两高"企业排污许可证管理。地方生态环境部门和行政审批部门在"两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况。为实行排污许可依发审查过程中,应全面核实环评及批复文件中各项生态环境保护措施及区域削减措施落实情况,为实行排污许中面,后常企业做好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。对于持有排污限期整改通知书或排污许可证中存在整改事项的"两高"企业排污许可证的量和执行报告提交情况检查,存在无证排污行为的,依法从严查处。 (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门、发现未按期完成整改、存在无证排污行为的,依法从严查处。 (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门、企业将按照要求进行排污许可申报,做好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息依法公开情况检查力度,特别对实行排污许可重点管理的"两高"企业外应及时核查排污许可证许可事项落实情况,重点核查污染物排成水度及排放量,特别对实行排污许可重点核查污染物排放水度及排放量,特别对实行排污许可重点核查污染物排放水度及排放量,特别对实行排污许可重点核查污染物排放水度及排放量,特别对实行排污许可重点核查污染物排放水度及排放量,特别对实行排污,不按的方面、企业、标识的方面、企业、标识的方面、企业、标识的方面、企业、标识的方面、企业、标识的方面、企业、标识的方面、企业、标识的方面、企业、标识的方面、企业、标识、标识、标识、标识、标识、标识、标识、标识、标识、标识、标识、标识、标识、			符合
短流程企业。大宗物料优先采用铁路、管道或水路运输,短途接驳优			
大使用新能源车辆运输。  (七)将碳排放影响评价纳入环境影响评价体系。各级生态环境部门和行政审批部门应积极推进"两高"项目环评开展试点工作,衔接落实有美区域和行业碳达峰行动方案、清洁能源替代、清洁运输、煤炭消费总量控制等政策要求。在环评工作中,统务开展污染物和碳排放响评价试点,企业未来将按照相关的源项识别、源强核算、减污降碳措施可行性论证及方案比选,提出协同控制最优方案。鼓励有条件的地区、企业探索实施减污降碳协同治理和碳捕集、封存、综合利用工程试点、示范。  四、依排污许可证强化监管执法  (八)加强排污许可证管理。地方生态环境部门和行政审批部门在"两高"企业排污许可证核发审查过程中,应全面核实环评及批复文件中各项生态环境保护措施及区域削减措施落实情况,对实行排污许可重点管理的"两高"企业加强现场核查,对实行排污许可重点管理的"两高"企业加强现场核查,对实行排污许可证为企业,应处加强现场核查,对实行排污许可证价。加强"两高"企业加强现场核查,对实行排污许可证价。加强"两高"企业推污许可证质量和执行报告提交情况检查,每径企业做好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。对于持有排污限期整改通知书或排污许可证中存在整改事项的"两高"企业,密切跟踪整改落实情况,发现未按期完成整改、存在无证排污行为的,依法从严查处。  (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门、环境信息公开等工作。  企业将按照要求进行排污许可申报,做好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。  符合 被好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。			
(七)将碳排放影响评价纳入环境影响评价体系。各级生态环境部门和行政审批部门应积极推进"两高"项目环评开展试点工作,衔接落实有关区域和行业碳达峰行动方案、清洁能源替代、清洁运输、煤炭消费总量控制等政策要求。在环评工作中,统筹开展污染物和碳排放的源项识别、源强核算、减污降熔措施可行性论证及方案比选,提出协同控制最优方案。鼓励有条件的地区、企业探索实施减污降碳协同治理和碳捕集、封存、综合利用工程试点、示范。四、依排污许可证强化监管执法 (八)加强排污许可证管理。地方生态环境部门和行政审批部门在"两高"企业排污许可证核发审查过程中,应全面核实环评及批复文件中各项生态环境保护措施及区域削减措施落实情况,对实行排污许可重点管理的"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不予许可。加强"两高"企业排污许可证质量和执行报告是交情况检查,对不符合条件的依法不予许可。加强"两高"企业排污许可证质量和执行报告是交情况检查,对不符合条件的依法不予许可。加强"两高"企业排污许可证质量和执行报告发情况检查,对不符合条件的依法不予许可。加强"两高"企业排污许可证中存在整改事项的"两高"企业,密切跟踪整改落实情况,发现未按期完成整改、存在无证排污行为的,依法从严查处。 (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门应率、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。  企业将按照要求进行排污许可申报,做好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。 符合 依证排污以及环境信息依法公开情况检查力度,特别对实行排污许可重点管理的"两高"企业,应及时核查排污许可证许可事项落实情况,重点核查污染物排放浓度及排放量、无组织排放控制、特殊时段排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按			
和行政审批部门应积极推进"两高"项目环评开展试点工作,衔接落实有关区域和行业碳达峰行动方案、清洁能源替代、清洁运输、煤炭消费总量控制等政策要求。在环评工作中,统筹开展污染物和碳排放的源项识别、源强核算、减污降碳措施可行性论证及方案比选,提出协同控制最优方案。鼓励有条件的地区、企业探索实施减污降碳协同治理和碳捕集、封存、综合利用工程试点、示范。  四、依排污许可证强化监管执法  (八)加强排污许可证核发审查过程中,应全面核实环评及批复文件中各项生态环境保护措施及区域削减措施落实情况,对实行排污许可重点管理的"两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况检查,督促企业做好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。对于持有排污限期整改通知书或排污许可证中存在整改事项的"两高"企业,密切跟踪整改落实情况,发现未按期完成整改、存在无证排污行为的,依法从严查处。  (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门应将"两高"企业纳入"双随机、一公开"监管。加大"两高"企业将按照要求进行排污许可申报,做好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。  企业将按照要求进行排污许可申报,做好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。  徐一次证排污以及环境信息依法公开情况检查力度,特别对实行排污许可重点管理的"两高"企业,应及时核查排污许可证许可事项落实情况,重点核查污染物排放浓度及排放量、无组织排放控制、特殊时段排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按		水路运输。	
实有关区域和行业碳达峰行动方案、清洁能源替代、清洁运输、煤炭消费总量控制等政策要求。在环评工作中,统筹开展污染物和碳排放的源项识别、源强核算、减污降碳措施可行性论证及方案比选,提出协同控制最优方案。鼓励有条件的地区、企业探索实施减污降碳协同治理和碳捕集、封存、综合利用工程试点、示范。四、依排污许可证强化监管执法  (八)加强排污许可证够发审查过程中,应全面核实环评及批复文件中各项生态环境保护措施及区域削减措施落实情况,对实行排污许可重点管理的"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不予许可。加强"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不予许可。加强"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不予许可。加强"两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况检查,督促企业做好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。对于持有排污限期整改通知书或排污许可证中存在整改事项的"两高"企业,密切跟踪整改落实情况,发现未按期完成整改、存在无证排污行为的,依法从严查处。  (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门应将"两高"企业纳入"双随机、一公开"监管。加大"两高"企业依证排污以及环境信息依法公开情况检查力度,特别对实行排污许可证许可事项落实情况,重点核查污染物排放浓度及排放量、无组织排放控制、特殊时段排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按			
消费总量控制等政策要求。在环评工作中,统筹开展污染物和碳排放的源项识别、源强核算、减污降碳措施可行性论证及方案比选,提出协同控制最优方案。鼓励有条件的地区、企业探索实施减污降碳协同治理和碳捕集、封存、综合利用工程试点、示范。  四、依排污许可证强化监管执法  (八)加强排污许可证管理。地方生态环境部门和行政审批部门在"两高"企业排污许可证核发审查过程中,应全面核实环评及批复文件中各项生态环境保护措施及区域削减措施落实情况,对实行排污许可重点管理的"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不予许可。加强"两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况检查,督促企业做好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。对于持有排污限期整改通知书或排污许可证中存在整改事项的"两高"企业,密切跟踪整改落实情况,发现未按期完成整改、存在无证排污行为的,依法从严查处。 (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门应将"两高"企业纳入"双随机、一公开"监管。加大"两高"企业依证排污以及环境信息依法公开情况检查力度,特别对实行排污许可重点管理的"两高"企业,应及时核查排污许可证许可事项落实情况,重点核查污染物排放浓度及排放量、无组织排放控制、特殊时段排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按	和行政审批部门应积极推进"两高"项目环评开展试点工作,衔接落		
的源项识别、源强核算、减污降碳措施可行性论证及方案比选,提出协同控制最优方案。鼓励有条件的地区、企业探索实施减污降碳协同治理和碳捕集、封存、综合利用工程试点、示范。 四、依排污许可证强化监管执法 (八)加强排污许可证管理。地方生态环境部门和行政审批部门在"两高"企业排污许可证核发审查过程中,应全面核实环评及批复文件中各项生态环境保护措施及区域削减措施落实情况,对实行排污许可重点管理的"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不予许可。加强"两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况检查,督促企业做好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。对于持有排污限期整改通知书或排污许可证中存在整改事项的"两高"企业,密切跟踪整改落实情况,发现未按期完成整改、存在无证排污行为的,依法从严查处。 (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门应将"两高"企业纳入"双随机、一公开"监管。加大"两高"企业依证排污以及环境信息依法公开情况检查力度,特别对实行排污许可重点管理的"两高"企业,应及时核查排污许可证许可事项落实情况,重点核查污染物排放浓度及排放量、无组织排放控制、特殊时段排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按	实有关区域和行业碳达峰行动方案、清洁能源替代、清洁运输、煤炭	目前项目拟建地尚未开展碳排放影	
协同控制最优方案。鼓励有条件的地区、企业探索实施减污降碳协同治理和碳捕集、封存、综合利用工程试点、示范。 四、依排污许可证强化监管执法 (八)加强排污许可证管理。地方生态环境部门和行政审批部门在"两高"企业排污许可证核发审查过程中,应全面核实环评及批复文件中各项生态环境保护措施及区域削减措施落实情况,对实行排污许可重点管理的"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不予许可。加强"两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况检查,督促企业做好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。对于持有排污限期整改通知书或排污许可证中存在整改事项的"两高"企业,密切跟踪整改落实情况,发现未按期完成整改、存在无证排污行为的,依法从严查处。 (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门应将"两高"企业纳入"双随机、一公开"监管。加大"两高"企业依证排污以及环境信息依法公开情况检查力度,特别对实行排污许可重点管理的"两高"企业,应及时核查排污许可证许可事项落实情况,重点核查污染物排放浓度及排放量、无组织排放控制、特殊时段排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按	消费总量控制等政策要求。在环评工作中,统筹开展污染物和碳排放	响评价试点,企业未来将按照相关	符合
治理和碳捕集、封存、综合利用工程试点、示范。 四、依排污许可证强化监管执法  (八)加强排污许可证管理。地方生态环境部门和行政审批部门在"两高"企业排污许可证核发审查过程中,应全面核实环评及批复文件中各项生态环境保护措施及区域削减措施落实情况,对实行排污许可重点管理的"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不予许可。加强"两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况检查,督促企业做好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。对于持有排污限期整改通知书或排污许可证中存在整改事项的"两高"企业,密切跟踪整改落实情况,发现未按期完成整改、存在无证排污行为的,依法从严查处。  (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门应将"两高"企业纳入"双随机、一公开"监管。加大"两高"企业依证排污以及环境信息依法公开情况检查力度,特别对实行排污许可重点管理的"两高"企业,应及时核查排污许可证许可事项落实情况,重点核查污染物排放浓度及排放量、无组织排放控制、特殊时段排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按	的源项识别、源强核算、减污降碳措施可行性论证及方案比选,提出	要求进行碳排放。	
四、依排污许可证强化监管执法  (八)加强排污许可证管理。地方生态环境部门和行政审批部门在 "两高"企业排污许可证核发审查过程中,应全面核实环评及批复文 件中各项生态环境保护措施及区域削减措施落实情况,对实行排污许可重点管理的"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不予 许可。加强"两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况检查, 督促企业做好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。对于持有排污限期整改通知书或排污许可证中存在整改事项的 "两高"企业,密切跟踪整改落实情况,发现未按期完成整改、存在 无证排污行为的,依法从严查处。  (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门应将"两高"企业纳入"双随机、一公开"监管。加大"两高"企业依证排污以及环境信息依法公开情况检查力度,特别对实行排污许可重点管理的"两高"企业,应及时核查排污许可证许可事项落实情况,重点核查污染物排放浓度及排放量、无组织排放控制、特殊时段排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按	协同控制最优方案。鼓励有条件的地区、企业探索实施减污降碳协同		
四、依排污许可证强化监管执法  (八)加强排污许可证管理。地方生态环境部门和行政审批部门在 "两高"企业排污许可证核发审查过程中,应全面核实环评及批复文 件中各项生态环境保护措施及区域削减措施落实情况,对实行排污许可重点管理的"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不予 许可。加强"两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况检查, 督促企业做好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。对于持有排污限期整改通知书或排污许可证中存在整改事项的 "两高"企业,密切跟踪整改落实情况,发现未按期完成整改、存在 无证排污行为的,依法从严查处。  (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门应将"两高"企业纳入"双随机、一公开"监管。加大"两高"企业依证排污以及环境信息依法公开情况检查力度,特别对实行排污许可重点管理的"两高"企业,应及时核查排污许可证许可事项落实情况,重点核查污染物排放浓度及排放量、无组织排放控制、特殊时段排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按	治理和碳捕集、封存、综合利用工程试点、示范。		
(八)加强排污许可证管理。地方生态环境部门和行政审批部门在 "两高"企业排污许可证核发审查过程中,应全面核实环评及批复文件中各项生态环境保护措施及区域削减措施落实情况,对实行排污许可重点管理的 "两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不予许可。加强 "两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况检查,督促企业做好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。对于持有排污限期整改通知书或排污许可证中存在整改事项的"两高"企业,密切跟踪整改落实情况,发现未按期完成整改、存在无证排污行为的,依法从严查处。  (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门应将"两高"企业纳入"双随机、一公开"监管。加大"两高"企业依证排污以及环境信息依法公开情况检查力度,特别对实行排污许可重点管理的"两高"企业,应及时核查排污许可证许可事项落实情况,重点核查污染物排放浓度及排放量、无组织排放控制、特殊时段排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按			
"两高"企业排污许可证核发审查过程中,应全面核实环评及批复文件中各项生态环境保护措施及区域削减措施落实情况,对实行排污许可重点管理的"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不予许可。加强"两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况检查,督促企业做好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。对于持有排污限期整改通知书或排污许可证中存在整改事项的"两高"企业,密切跟踪整改落实情况,发现未按期完成整改、存在无证排污行为的,依法从严查处。  (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门应将"两高"企业纳入"双随机、一公开"监管。加大"两高"企业依证排污以及环境信息依法公开情况检查力度,特别对实行排污许可重点管理的"两高"企业,应及时核查排污许可证许可事项落实情况,重点核查污染物排放浓度及排放量、无组织排放控制、特殊时段排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按			
件中各项生态环境保护措施及区域削减措施落实情况,对实行排污许可重点管理的"两高"企业加强现核查,对不符合条件的依法不予许可。加强"两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况检查,督促企业做好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。对于持有排污限期整改通知书或排污许可证中存在整改事项的"两高"企业,密切跟踪整改落实情况,发现未按期完成整改、存在无证排污行为的,依法从严查处。  (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门应将"两高"企业纳入"双随机、一公开"监管。加大"两高"企业依证排污以及环境信息依法公开情况检查力度,特别对实行排污许可重点管理的"两高"企业,应及时核查排污许可证许可事项落实情况,重点核查污染物排放浓度及排放量、无组织排放控制、特殊时段排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按			
可重点管理的"两高"企业加强现场核查,对不符合条件的依法不予许可。加强"两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况检查,督促企业做好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。对于持有排污限期整改通知书或排污许可证中存在整改事项的"两高"企业,密切跟踪整改落实情况,发现未按期完成整改、存在无证排污行为的,依法从严查处。  (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门应将"两高"企业纳入"双随机、一公开"监管。加大"两高"企业依证排污以及环境信息依法公开情况检查力度,特别对实行排污许可重点管理的"两高"企业,应及时核查排污许可证许可事项落实情况,重点核查污染物排放浓度及排放量、无组织排放控制、特殊时段排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按			
许可。加强"两高"企业排污许可证质量和执行报告提交情况检查,督促企业做好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。对于持有排污限期整改通知书或排污许可证中存在整改事项的"两高"企业,密切跟踪整改落实情况,发现未按期完成整改、存在无证排污行为的,依法从严查处。  (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门应将"两高"企业纳入"双随机、一公开"监管。加大"两高"企业依证排污以及环境信息依法公开情况检查力度,特别对实行排污许可重点管理的"两高"企业,应及时核查排污许可证许可事项落实情况,重点核查污染物排放浓度及排放量、无组织排放控制、特殊时段排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按			
督促企业做好台账记录、执行报告、自行监测、环境信息公开等工作。对于持有排污限期整改通知书或排污许可证中存在整改事项的"两高"企业,密切跟踪整改落实情况,发现未按期完成整改、存在无证排污行为的,依法从严查处。  (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门应将"两高"企业纳入"双随机、一公开"监管。加大"两高"企业依证排污以及环境信息依法公开情况检查力度,特别对实行排污许可重点管理的"两高"企业,应及时核查排污许可证许可事项落实情况,重点核查污染物排放浓度及排放量、无组织排放控制、特殊时段排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按			符合
作。对于持有排污限期整改通知书或排污许可证中存在整改事项的"两高"企业,密切跟踪整改落实情况,发现未按期完成整改、存在无证排污行为的,依法从严查处。  (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门应将"两高"企业纳入"双随机、一公开"监管。加大"两高"企业依证排污以及环境信息依法公开情况检查力度,特别对实行排污许可重点管理的"两高"企业,应及时核查排污许可证许可事项落实情况,重点核查污染物排放浓度及排放量、无组织排放控制、特殊时段排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按			11 E
"两高"企业,密切跟踪整改落实情况,发现未按期完成整改、存在 无证排污行为的,依法从严查处。  (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门 应将"两高"企业纳入"双随机、一公开"监管。加大"两高"企业 依证排污以及环境信息依法公开情况检查力度,特别对实行排污许可 重点管理的"两高"企业,应及时核查排污许可证许可事项落实情 况,重点核查污染物排放浓度及排放量、无组织排放控制、特殊时段 排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按			
一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一一		企业将按照要求进行排污许可申	
无证排污行为的,依法从严查处。  (九)强化以排污许可证为主要依据的执法监管。各地生态环境部门应将"两高"企业纳入"双随机、一公开"监管。加大"两高"企业依证排污以及环境信息依法公开情况检查力度,特别对实行排污许可重点管理的"两高"企业,应及时核查排污许可证许可事项落实情况,重点核查污染物排放浓度及排放量、无组织排放控制、特殊时段排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按			
(九)强化以排污许可证为主要依据的执法监官。各地生态环境部门 应将"两高"企业纳入"双随机、一公开"监管。加大"两高"企业 依证排污以及环境信息依法公开情况检查力度,特别对实行排污许可 重点管理的"两高"企业,应及时核查排污许可证许可事项落实情 况,重点核查污染物排放浓度及排放量、无组织排放控制、特殊时段 排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按			
依证排污以及环境信息依法公开情况检查力度,特别对实行排污许可 重点管理的"两高"企业,应及时核查排污许可证许可事项落实情 况,重点核查污染物排放浓度及排放量、无组织排放控制、特殊时段 排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按			
重点管理的"两高"企业,应及时核查排污许可证许可事项落实情况,重点核查污染物排放浓度及排放量、无组织排放控制、特殊时段排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按			
况,重点核查污染物排放浓度及排放量、无组织排放控制、特殊时段 排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按			
排放控制等要求的落实情况。严厉打击"两高"企业无证排污、不按			符合
证排污等各类违法行为,及时曝光违反排污许可制度的典型案例。			
	证排污等各类违法行为,及时曝光违反排污许可制度的典型案例。		

# 8.4.6 项目与其他环保政策符合性分析

近年来,国家出台了对化工项目及化工园区的管理办法,环境保护部文件环发〔2012〕77号《关于进一步加强环境影响评价管理防范环境风险的通知》、环境保护部文件《关于加强化工园区环境保护工作的意见》(环发〔2012〕)54号中对化工项目及化工园区环境管理和环境风险管理提出了要求。

该项目为化工项目,项目建设性质、用地功能均符合荆江绿色循环产业园规划相关要求,根据下表分析内容可见:该项目符合环境保护部文件环发〔2012〕77号《关于进一步加强环境影响评价管理防范环境风险的通知》及环境保护部文件环发〔2012〕54号《关于加强化工园区环境保护工作的意见》中相关要求。对照《关于做好"三磷"建设项目环境影响评价与排污许可管理工作的通知》(环办环评〔2019〕65号),本项目不属于三磷化工项目,不需实施总磷排放量 2 倍或以上削减替代。

项目与相关环保政策符合性分析详见下表。

表 8.4-5 项目与相关环保政策符合性分析一览表

文件名	文件具体要求	该项目情况	符合情况
关于进一步加强环 境影响评价管理防 范环境风险的通知	石化化工建设项目原则上应进入依法合规 设立、环保设施齐全的产业园区,并符合 园区发展规划及规划环境影响评价要求。	该项目属于化工建设项目,荆州经 济技术开发区属于依法合规设立、 环保设施齐全的产业园区	符合
关于加强化工园区 环境保护工作的意 见	规范入园项目技术要求。园区入园项目必须符合国家产业结构调整的要求,采用清洁生产技术及先进的技术装备,同时,对特征化学污染物采取有效的治理措施,确保稳定达标排放。	该项目符合国家现行产业政策的要求,采用了清洁生产技术及先进的技术装备,同时,对特征化学污染物采取了有效的治理措施,能确保稳定达标排放	符合
关于落实大气污染 防治行动计划严格	不得受理地级及以上城市建成区每小时 20 蒸吨以下及其他地区每小时 10 蒸吨以下的 燃煤锅炉项目。	该项目拟建地属于"其他地区", 项目不新建燃煤锅炉	符合
所有130日划广格 环境影响评价准入 的通知	火电、钢铁、水泥、有色、石化、化工和 燃煤锅炉项目,必须采用清洁生产工艺, 配套建设高效脱硫、脱硝、除尘设施。	该项目属于化工项目,该项目清洁 生产水平属于国内先进水平,项目 不新建燃煤锅炉,供热主要依托余 热锅炉。	符合
水污染防治行动计划	取缔"十小"企业。全面排查装备水平低、环保设施差的小型工业企业。2016年底前,按照水污染防治法律法规要求,全部取缔不符合国家产业政策的小型造纸、制革、印染、染料、炼焦、炼硫、炼砷、炼油、电镀、农药等严重污染水环境的生产项目。专项整治十大重点行业。制定造纸、焦化、氮肥、有色金属、印染、农副食品加工、原料药制造、制革、农药、电镀等行业专项治理方案,实施清洁化改造。新建、改建、新建上述行业建设项目实行主要污染物排放等量或减量置换。	该项目不属于《水污染防治行动计划》中划定的"十小"企业,也不属于专项整治的十大重点行业。	符合
《关于做好"三磷"建设项目环境影响评价与排污许可管理工作的通知》(环办环评(2019)65号)	严格总磷排放控制,规范区域削减替代要求。地方生态环境部门应以环境质量改善为核心,严格总磷等主要污染物区域削减要求。建设项目所在水环境控制单元或断面总磷超标的,实施总磷排放量 2 倍或以上削减替代。	联仕公司一期项目铝蚀刻液混配生产涉及到磷酸,主要产生铝蚀刻液回收桶清洗废水、铝蚀刻液取样清洗废水,不属于"磷矿、磷肥和含磷农药制造等磷化工企业"三磷化工项目,不需实施总磷排放量 2 倍或以上削减替代。	符合

# 8.4.7 与《湖北省人民政府关于加快实施"三线一单"生态环境分区管控的意见》相符性分析

为全面落实《中共中央、国务院关于全面加强生态环境保护坚决打好污染防治攻坚

战的意见》精神,深入贯彻"共抓大保护、不搞大开发"方针,推动长江经济带高质量发展,现就落实生态保护红线、环境质量底线、资源利用上线,制定了湖北省生态环境准入清单(以下统称"三线一单"),实施生态环境分区管控。规划区与湖北省生态环境分区管控单元的叠图见下图,本项目选址按重点管控单元进行管控,详细符合性分析见表 8.4-2,本项目建设符合重点管控单元管控要求。

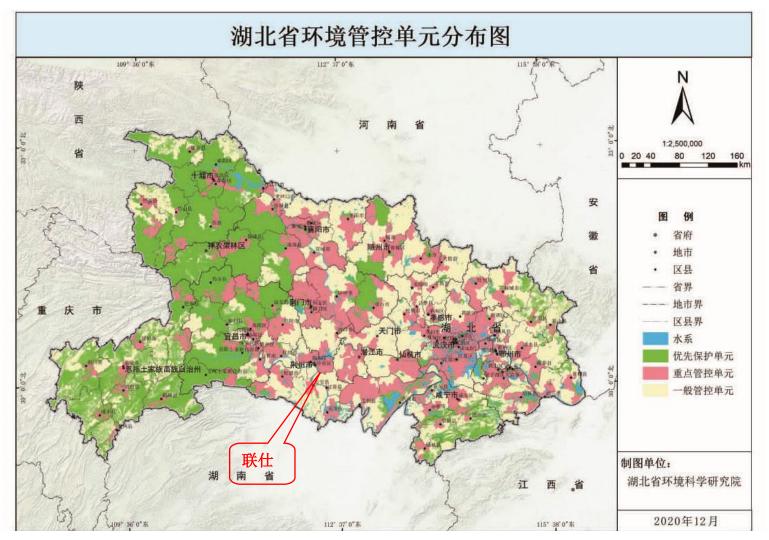


图 8.4-1 本项目在湖北省环境管控单元位置示意图

# 表 8.4-6 本项目与重点管控单元要求符合性分析一览表

管控类型	管控要求	本项目情况	符合性
空间布局约束	总体: 1.优化重点区域、流域、产业的空间布局,对不符合准入要求的既有项目,依法依规实施整改、搬迁、退出等分类治理方案。 2.坚决禁止在长江及主要支流岸线边界向陆域纵深 1 公里范围内新建、扩建化工园区和化工项目,重点管控流域面积在 10000 平方公里以上的河流。 3.新建项目一律不得违规占用水域。严格水域岸线用途管制,土地开发利用应按照有关法律法规和技术标准要求,留足河道、湖泊、湿地的管理和保护范围,非法挤占的应限期退出。 工业园区(集聚区): 4.严格执行相关行业企业及区域规划环评空间布局选址要求,优化环境防护距离设置,防范工业园区(集聚区)及重点排污单位涉生态环境"邻避"问题。 5.禁止在合规园区外新建、扩建钢铁(炼钢、炼铁、焦化、烧结、球团、铁合金)、炼油、化学原料及化学品制造、建材(水泥熟料、平板玻璃和陶瓷窑炉生产线,人造石板材加工)、有色金属和稀土冶炼分离项目。 6.禁止新建、扩建不符合国家石化(炼油、乙烯、PX)、现代煤化工(煤制油、煤制烯烃、煤制芳烃)等产业布局规划的项目。	本项目西厂界距离长江干流 2.3 公里,项目选址位于荆江绿色循环经济产业园,为合格化工园区,本项目不属于禁止建设产业类型。	符合
污染物排 放	总体: 11.严格落实污染物总量控制制度,根据区域环境质量改善目标,削减污染物排放总量。对于上一年度环境质量未达到相关要求的区域和流域,相关污染物进行倍量削减替代,未达标区县要制定并实施分阶段达标计划。 12. 武汉市、襄阳市、宜昌市、黄石市、荆州市、荆门市、鄂州市等重点城市,涉及火电、钢铁、石化、化工、有色(不含氧化铝)、水泥、炼焦化学等行业及锅炉,严格执行大气污染物特别排放限值。阳新县、大冶市等 2 个矿产资源开发利用活动集中的县(市) 水污染中重金属执行相应的特别排放限值。工业园区(集聚区): 13.加强工业企业全面达标排放整治,实施重点行业环保设施升级改造,深化工业废气污染综合防治,未达标排放的企业一律限期整治。 14.加强工业企业无组织排放管控,加快钢铁、建材、有色、火电、焦化、铸造等行业和燃煤锅炉等物料(含废渣)运输、装卸、储存、转移与输送和工艺过程等无组织排放深度治理。 15.重点推进石化、化工、工业涂装、包装印刷、橡胶塑料制品、医药、电子信息、印染、焦化等行业挥发性有机物污染防治。新建、改扩建项目一律实施 VOCs 排放等量或减量置换,并将替代方案落实到企业排污许可证中。 16.工业园区入园企业应在达到国家或地方规定的排放标准及相应的接管标准后接入集中式污水处理设施处理。加强土壤和地下水污染防治与修复。重点流域(区域): 19.深化重点流域总磷、氨氮排放管控,在香溪河、沮漳河、黄柏河、通顺河、四湖总干渠、竹皮	本项目将按照总量管理进行排污权交易,执 行大气污染物特别排放限值,污水经自建污 水处理站处理后达标后,再进入园区污水处 理厂处理	符合

#### 8 环境保护措施及其可行性论证

	河、蛮河等流域严格控制总磷污染物排放总量,丹江口库区严格控制总氮污染物排放总量。20.落实沿江排污口"查、测、溯、治"四项重点任务,实施"一口一策"推进"散乱污"涉水企业清理和综合整治,加强"三磷"污染治理,严格长江、汉江流域水污染物排放标准。21.持续推进四湖总干渠、通顺河、神定河、泗河、竹皮河、天门河、府儇河等不达标河流整治,确保水环境质量得到阶段性改善。		
环境风险 防控	工业园区(集聚区): 23.强化工业园区(集聚区)企业环境风险防范设施设备建设和正常运行监管,加强重点环境风险管控企业应急预案制定,建立常态化的企业隐患排查整治监管机制,加强风险防控体系建设及应急演练。重点流域(区域): 25.强化长江、汉江干流、丹江口库区、三峡库区、城市集中式饮用水水源地、工业园区等重点区域、流域的环境风险管控。构建环境风险全过程管理体系,严控环境风险易发区域,对重点环境风险源实行分类管理,强化突发环境事件应急预案管理和演练。	企业将编制环境风险应急预案,到相关主管 部门备案,加强培训和演练。	符合
资源利用 效率	26.推进资源能源总量和强度"双控",不断提高资源能源利用效率。严守区域能源、水资源、土地资源等资源控制指标限值。大力发展低耗水、低排放、低污染、低风险、高附加值产业,推进传统产业清洁生产和循环化改造。 27.高污染燃料禁燃区禁止新建、扩建燃用高污染燃料的项目和设施,已经建成的应逐步或依法限期改用天然气、电或其他清洁能源。 28.水利水电工程建设应保证合理的生态流量,加强汉江水资源调度及用水总量控制,建立水资源保护跨区联动工作机制,在保障居民生产生活用水的前提下,优先保障生态用水需求。	本项目达到国内清洁生产先进水平,供热采 用余热锅炉,以国电长源蒸汽为备用热源, 不新建高污染燃料设施。	符合

## 8.4.8 与《荆州市"三线一单"生态环境分区管控实施方案的通知》符合性分析

荆州市人民政府于 2021 年 7 月 1 日发布了《荆州市"三线一单"生态环境分区管控实施方案》,联仕位于荆州经济技术开发区荆江绿色循环产业园内(合规化工园区),按重点管控单元进行管控,本项目与《荆州市"三线一单"生态环境分区管控实施方案》相符性分析详细见表 8.4-7,项目与《荆州市"三线一单"生态环境分区管控实施方案》基本相符。

表 8.4-7 本项目与重点管控单元要求符合性分析一览表

管控类 型	管控要求	本项目情况	符合性
空间布局约束	1.荆州经济技术开发区园区新、改(扩)建项目应满足园区规划,并执行规划环评(或跟踪评价)中环境准入要求。 2.执行湖北省总体准入要求中关于沿江 15 公里范围内布局约束的准入要求。 3.严格控制建设用地指标,严禁高耗能、高污染项目用地。 4.单元内岸战执行湖北省总体准入要求中关于岸线空间布局约束的准入要求。	本项目西厂界距离长江干流 2.3 公里,项目选址位于荆江 绿色循环经济产业园,符合 园区规划要求,满足园区规 划环评准入,符合湖北省总 体准入要求。	符合
污染物 排放	1.单元内排放水污染物的建设项目严格执行《湖北省汉江中下游流城污水综合排放标准》。 2.单元内新建,改扩建衣副食品加工、印染、农药等重点行业建设项目实行主要污染物排放等量或减量置换。 3.上一年度 PM <sub>2.5</sub> 年平均浓度超标,单元内建设项日排放的二氧化硫、氨氧化物、烟粉尘、挥发性有机物四项污染物实施区城 2 倍削减替代。 4.荆州经济开发区内企业污染物持放强度需满足以下要求:不得引入不符合下列污染物排放强度要求的企业:化学需氧量≪0.39 千克/万元 GDP、氦氮≪0.04 千克/万元 GDP、二氧化硫≪1.413 千克/万元 CDP、氦氧化物≪1.52 千克/万元、颗粒物≪0.37 千克/万元 GDP。 5.单元内火电、化工、水泥等行业现有、新建企业及在用、新建锅炉执行二氧化硫、氮氧化物、颗粒物和挥发性有机物特别排放限值。	本项目将按照总量管理进行排污权交易,执行大气污染物特别排放限值,污水经自建污水处理站处理后达标后,再进入园区污水处理厂处理。污染物排放强度为:化学需氧量≤0.04 千克/万元GDP、氨氮≤0.004 千克/万元GDP、二氧化硫≤0.21 千克/万元 CDP、氮氧化物≤0.082 千克/万元、颗粒物≤0.001 千克/万元 GDP。	符合
环境风 险防控	1.荆州经济技术开发区应建立大气、水、土壤等环境风险防控体系。 2.生产、储存危险化学品的及产生大量废水的医药、化工、印染产业等企业,应配套有效措施,防止因渗漏污染地下水、土壤,以及因事故废水直排污染地表水体。 3.产生、利用或处置固体废物(含危险废物)的医药医疗、化工、印染产业等企业,在贮存、转移、利用、处置固体废物(含危险废物)过程中,应配套防扬散、防流失、防渗漏及其他防止污染环境的措施。	联仕为化工企业,按照要求 进行分区防渗,建立三级防 控体系,危险废物暂存在规 范危废暂存库内,定期委托 有资质单位处置。企业将编 制环境风险应急预案,到相 关主管部门进行备案,加强 培训和演练。	符合
资源利 用效率	1.荆州经济开发区内入驻企业资源消耗水平需满足以下要求: 万元 GDP 水耗≤68 吨,万元 GDP 能耗为 0.44 吨标煤。 2.禁燃区内禁止使用高污染燃料。使用石油焦但安装脱硫脱硝 装置并达到大气污染物排放标准的应当尽快过渡到使用天然气 等清洁能源:禁止新、扩建高污染燃料燃用设施。	本项目达到国内清洁生产先进水平,供热采用余热锅炉,以国电长源蒸汽为备用热源,不新建高污染燃料设施。万元 GDP 水耗 ≤ 2.5 吨。	符合

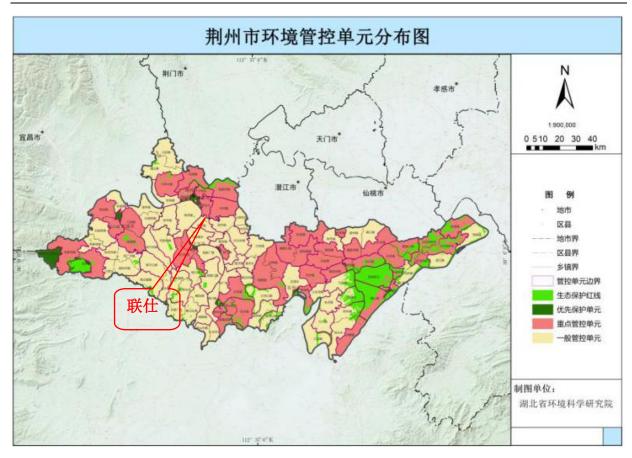


图 8.4-2 本项目在荆州市环境管控单元位置示意图

## 8.4.9 项目与荆州市大气及水污染防治行动计划符合性分析

8.4.9.1 项目与《荆州市大气污染防治行动计划》相符性

项目与《荆州市大气污染防治行动计划》相符性分析内容详见下表:

表 8.4-8 项目与《荆州市大气污染防治行动计划》符合情况一览表

序号	《荆州市大气污染防治行动计划》内容	本项目情况	符合性
1	推进挥发性有机物污染治理。	产生的挥发性有机物均配套相应的 处理措施达标排放。	符合
2	加快淘汰落后产能。按照《部分工业行业淘汰落后生产工艺装备和产品指导目录(2010年本)》、《产业结构调整指导目录(2019年版)》的要求,采取经济、技术、法律和必要的行政手段,加快完成化工、石化、水泥等重点行业的"十二五"落后产能淘汰任务。	本项目不属于《部分工业行业淘汰 落后生产工艺装备和产品指导目录 (2010年本)》、《产业结构调整 指导目录(2019年版)》中的淘汰 落后产能对象。	符合
3	进一步调整和改善城市能源消费结构,推广使用天然 气等清洁能源,增加清洁能源在城市终端用能中的比 重,使城市能源结构趋于合理化。	本项目供热来源为余热锅炉,国电 蒸汽作为备用热源。	符合
4	调整产业布局。按照主体功能区规划要求,合理确定 重点产业发展布局、结构和规模,化工、印染等重点 行业建设项目必须布局在工业园区。	本项目属于化工项目,项目选址位 于荆州市荆江绿色循环产业园。	符合
5	环保部门和重点企业要公开新建项目环境影响评价、 企业污染物排放、治污设施运行情况等环境信息,接 受社会监督。	本次评价已按要求进行了公众参与 相关工作。	符合
6	强化企业施治。企业作为大气污染治理的责任主体,	本项目采用先进的生产工艺和治理	符合

由上表可见,本项目基本符合《荆州市大气污染防治行动计划》相关要求。

8.4.9.2 项目与《荆州市水污染防治行动计划工作方案》相符性 项目与《荆州市水污染防治行动计划工作方案》相符性分析内容详见下表:

表 8.4-9 项目与《荆州市水污染防治行动计划工作方案》符合情况一览表

序号	《荆州市水污染防治行动计划工作方案》内 容	本项目情况	符合性
1	长江干流严格控制石油加工、化学原料和化学制品制造、医药制造、化学纤维制造、有色金属冶炼、造纸、纺织印染等项目环境风险,合理布局生产装置及危险化学品仓储等设施。	本次评价针对项目环境风险提出了具体的 环境风险防范措施,制定了环境风险应急 预案。	符合
2	加强工业水循环利用。鼓励纺织印染、造 纸、化工、制革等高耗水企业开展废水深度 处理回用。	本项目属于化工项目,项目在设计阶段即 考虑到水的回用,生产工艺废水均考虑了 回用。	符合
3	危化品存贮销售企业、工业园区、矿山开采 区、垃圾填埋场等重点区域应进行必要的防 渗处理。	本项目涉及到危化品的贮存,本次评价已 提出具体的防渗处理措施。	符合
4	落实排污单位主体责任。各类排污单位应严格执行环保法律法规和制度,加强污染治理设施建设和运行管理,开展自行监测,落实治污减排、环境风险防范等责任,确保稳定达标排放。	本项目采用先进的生产工艺和治理技术,项目在严格落实本次评价提出的各项污染治理措施的前提下,本项目产生的各类污染物可以达标排放。本次评价针对项目环境风险提出了具体的环境风险防范措施,制定了环境风险应急预案。已提出了具体的监测计划。	符合

由上表可见,本项目符合《荆州市水污染防治行动计划工作方案》相关要求。

# 8.4.10 项目建设与"生态保护红线、环境质量底线、资源利用上线和环境准入负面清单" 要求的符合性

《"十三五"环境影响评价改革实施方案》(环环评(2016)95号)中提出的指导思想为: "以改善环境质量为核心,以全面提高环评有效性为主线,以创新体制机制为动力,以'生态保护红线、环境质量底线、资源利用上线和环境准入负面清单'(以下简称'三线一单')为手段,强化空间、总量、准入环境管理,划框子、定规则、查落实、强基础,不断改进和完善依法、科学、公开、廉洁、高效的环评管理体系。"

《关于以改善环境质量为核心加强环境影响评价管理的通知》(环环评〔2016〕 150号)明确提出:"为适应以改善环境质量为核心的环境管理要求,切实加强环境影响评价(以下简称环评)管理,落实'生态保护红线、环境质量底线、资源利用上线和环境准入负面清单'(以下简称'三线一单')约束,建立项目环评审批与规划环评、现 有项目环境管理、区域环境质量联动机制(以下简称'三挂钩'机制),更好地发挥环评制度从源头防范环境污染和生态破坏的作用,加快推进改善环境质量,现就有关事项通知如下:一、强化'三线一单'约束作用"。

根据上述文件精神,现就本项目与"三线一单"相关要求进行分析。

#### 8.4.10.1 生态保护红线

本项目位于荆江绿色循环产业园,经查阅《省人民政府关于发布湖北省生态保护红线的通知》(鄂政发〔2018〕30号),本项目选址地未被划入生态保护红线范围。

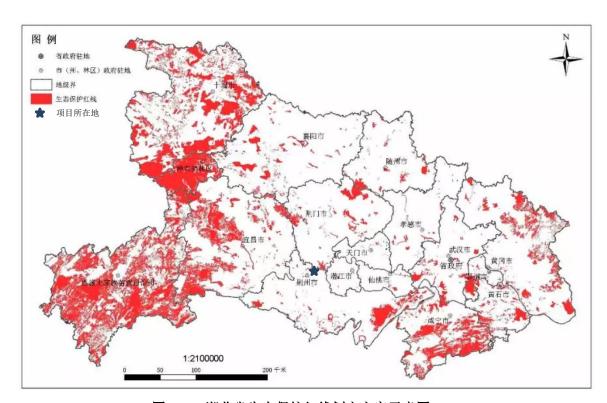


图 8.4-3 湖北省生态保护红线划定方案示意图

#### 8.4.10.2 环境质量底线

项目选址地区域环境质量目标及其现状达标情况列入表 8.4-10。

环境要素 环境质量目标 环境质量现状 环境质量达标情况 大气 GB 3095-2012/二类 GB 3095-2012/二类 不达标 地表水 GB 3838-2002/III类 GB 3838-2002/III类 达标 GB 3096-2008/3 类 GB 3096-2008/3 类 达标 地下水 GB/T 14848-2017/III类 GB/T 14848-2017/III类 达标 土壤 GB36600-2018/二类 GB36600-2018/二类 达标

表 8.4-10 项目选址地区域环境质量目标及其现状达标情况一览表

根据本项目环境影响预测预测分析,本项目在正常工况、各项环保措施正常运行时,

本项目对各环境要素的影响较小,不会改变各环境要素的环境质量现状级别/类别。可见本项目符合环境质量底线相关要求。

#### 8.4.10.3 资源利用上线

本项目所需热量主要来二期工程余热锅炉,国电蒸汽为备用热源,所用能源属于清洁能源;本项目采取了多项节水措施,纯水站浓水及反洗水全部回用。可见本项目符合资源利用上线相关要求。

#### 8.4.10.4 环境准入负面清单

对照《关于发布长江经济带发展负面清单指南(试行)的通知》,本项目建设不涉及自然保护区、风景名胜区、饮用水保护区、水产种质资源保护区、生态保护红线和永久基本农田等,项目位于合规的荆江绿色循环产业园区内,且化工生产装置与长江干流距离大于1km,因此,本项目建设不属于长江经济带发展负面清单中禁止建设项目。

根据荆江绿色循环产业园区规划环评结论,园区产业入驻负面清单见表 8.4-11,慎重入驻企业(相关政策性要求)见表 8.4-12。对照环境准入负面清单,本项目尾水经厂区污水处理站处理后再进入园区污水处理厂处理达标后排入长江荆州段,废水中不含重金属、苯环类污染物。生产装置采用连续化生产,通过对罐区、灌装、洗桶过程等产生无组织废气进行收集处理,无组织排放量较小,无刚性卫生防护距离要求,因此,本项目不属于园区入驻负面清单产业。

行业类 别	行业调整建议	对应产业入驻负面因素(或建议)
化工	严格限制低端、低附加值、污染大且难 以治理的一般化学品加工制造项目进 入。从承接调整优化区域产业的角度, 应积极接纳对荆州经济开发区循环经济 产业链具有完善和有利补充的企业入 驻。	建议限制废水尾水中的重金属、苯环类、盐类等利用单纯生化工艺难以降解的污染物,减少对污水处理厂的冲击,和生化处理单元的处理压力,限制在生产工艺中产生较大无组织污染物排放型企业入驻,涉及排放 VOCS 的入驻企业应获取 VOCS 总量控制指标,限制刚性卫生防护距离超过本次规划环评提出的生态廊道的企业入驻。
其他	险较大或对下风向规划的居住商贸区造成产业政策明令禁止或淘汰的产业及工业,以 <i>】</i>	号染型企业新建或单纯扩大产能的行为,对于该区域入驻环境风 重大气不良环境影响的企业进行严格控制,禁止在国家现行产 及排污量较大,污染物控制难度大,不符合工业园水污染和大气 产业定位的企业项目进驻,限制对区域环境空气质量要求较高企

表 8.4-11 产业入驻负面清单

表 8.4-12 慎重入驻企业(相关政策性要求)

行业类别	名录
	◆列入产业政结构策调整目录、外商投资产业指导目标中禁止类化工项目
	◆列入禁止用地项目目录(2012年本)中化工类项目
	◆列入部分工业行业淘汰落后生产工艺装备和产品指导目录的化工类工艺装备和产品
化工	◆列入淘汰落后生产能力、工艺和产品的目录(1~3 批)中化工类产能工艺和产品
	◆列入工信部公告 2011~2014 年工业行业淘汰落后产能企业名单的产能转移项目(属于化工类别)
	◆列入发改委公告中高耗水工艺、技术和装备淘汰目录(第一批)中属于化工类别的工艺技术和装备
	◆列入工信部公告 18 个工业行业淘汰落后产能企业名单的产能转移项目(化工)

- ◆列入石化产业调整和振兴规划中明确淘汰的项目
- ◆产业结构调整暂行规定中明确淘汰的项目
- ◆不符合纯碱行业准入条件、黄磷行业准入条件、焦化行业准入条件、电石行业准入条件、二硫化碳行业准入条件、磷铵行业准入条件、氟化氢行业准入条件、氯碱(烧碱、聚氯乙烯)行业准入条件的项目
- ◆不符合农药产业政策(工联产业政策【2010】第1号)
- ◆不符合国家能源局生物柴油产业发展政策
- ◆属于清洁生产 HJ474、HJ475、HJ476、HJ443、HJ/T190、HJ/T188、HJ/T125 三级标准的新建项目
- ◆有现行的行业清洁生产评价指标体系中清洁生产评价指标低于85分的新建企业

#### 8.4.10.5 "三线一单"符合性结论

综上所述,本项目符合《"十三五"环境影响评价改革实施方案》(环环评〔2016〕 95号)及《关于以改善环境质量为核心加强环境影响评价管理的通知》(环环评〔2016〕 150号)中所提出的"三线一单"相关要求。

#### 8.4.11 项目选址与环境保护规划功能符合性分析

#### 8.4.11.1 区域环境现状

- (1) 环境空气:根据《2020 年荆州市环境质量状况公报》,荆州中心城区 6 项评价指标中细颗粒物(PM<sub>2.5</sub>)不达标。根据评价范围内监测数据,项目评价范围内,特征因子 H<sub>2</sub>S、NH<sub>3</sub>、TVOC、丙酮、硫酸雾满足《环境影响评价技术导则——大气环境》(HJ2.2-2018)表 D.1 相应限值。
- (2) 地表水:根据监测数据,长江水质能稳定达到《地表水环境质量标准》 (GB3838-2002) 中的III类水域标准的要求。
- (3)环境噪声:根据监测数据,拟建项目各厂界的噪声均能达到《声环境质量标准》(GB3096-2008)中3类标准。
- (4) 地下水: 地下水采样点各监测指标均能达到《地下水质量标准》(GB14848-2017) III 类标准要求。
- (5)土壤:根据监测数据,项目调查范围内土壤质量能够满足《土壤环境质量建设用地土壤污染风险管控标准》(GB36600-2018)表1第二类用地标准限值。

#### 8.4.11.2 工程对环境敏感点的影响分析

项目对各污染源采取了相应的污染防治措施,通过污染防治措施进行治理后,排放的各类污染物可以满足相应的污染物排放标准要求及污染物总量控制要求,污染防治措施具有一定的环境可行性。

根据环境影响预测评价,正常工况下本工程对环境敏感点及环境保护目标的大气污染及噪声影响较小,不会影响环境敏感点的环境功能要求;生产、生活废水依托荆州申

联环境科技有限公司污水处理厂处理达标后排放。

#### 8.4.12 项目厂址的合理性分析

本项目选址位于化工产业园区即荆州市荆江绿色循环产业园中,项目选址及用地符合园区规划要求。

项目选址地周边不存在自然保护区、名胜古迹、风景名胜区、温泉、疗养区、饮用水水源保护区、永久基本农田等环境敏感区;项目选址远离城市建成区,且位于城市建成区主导风下风侧。

项目选址避开了饮用水水源保护区上游、城市上风向,与居民集中区、医院、学校等环境敏感区具有一定的缓冲距离。

项目针对无组织废气污染源合理设置环境防护距离,项目各无组织废气污染源环境防护距离覆盖范围内目前不存在现有的环境保护目标。

项目拟建地不属于《化工建设项目环境保护设计规范》(GB 50483-2019)关于厂址选择的要求中"不得建设"的区域。

根据《危险化学品安全管理条例》(国务院令第 591 号)第十九条: "储存数量构成重大危险源的危险化学品储存设施的选址,应当避开地震活动断层和容易发生洪灾、地质灾害的区域。"本项目厂区存在重大危险源,但本项目危险化学品储存设施的选址位于荆州市荆江绿色循环产业园,选址不属于地震活动断层和容易发生洪灾、地质灾害的区域。

# 9 环境影响经济损益分析

环境经济损益分析是环境影响评价的一项重要工作内容,其主要任务是衡量建设项目需要投入的环保投资和所能取得的环境保护效果,因此,在环境经济损益分析中,需计算用于控制污染所需投资和费用,同时还要核算可能收到的环境与经济实效。经济效益可以较直观,而环境效益和社会效益则很难直接用货币计算。本评价环境经济损益分析,采用定性与半定量相结合的方法进行简要的分析

# 9.1 经济效益分析

拟建项目总投资约 70000 万元人民币, 预计年均利润总额 20000 万元(息税前利润), 具有较好的经济效益。

从以上各项经济指标可看出,该项目经济效益较好,各项指标均符合行业基准值要求。因此,该项目从经济效益角度而言可行。

项目的建设在取得直接经济效益的同时,带来了一系列的间接经济效益:

- (1)建设期可为建筑公司提供市场,产生明显的经济效益,并为建筑工人提供就业机会。
  - (2) 项目的建设消耗大量建材、装饰材料,将扩大市场需求。
  - (3)项目水、电等公用工程的消耗为当地带来间接经济效益。
  - (4) 项目部分配套设备的购买使用,将扩大市场需求,带来间接经济效益。
  - (5) 该项目建成后,将增加地方财政及税收。

# 9.2 社会效益分析

项目投产后主要会产生以下社会效益:

- ①本项目建设符合国家产业政策要求,产品市场前景也十分广阔。
- ②为当地及周边地区居民和下岗职工提供就业机会,缓解就业压力,增加经济收入,提高当地居民生活水平。
  - ③带动地方经济发展,增加国家财政税收。

综上所述,该项目建设将对地区国民经济和社会发展,特别是对带动区域经济的发展产生积极的影响。

# 9.3 环境损益分析

#### 9.3.1 环境设施分析

#### 9.3.1.1 环保设施内容

《建设项目环境保护设计规定》第六十三条指出:"凡属于污染治理和保护环境所需的装置、设备、监测手段和工程设施等均属于环境保护设施"、"凡有环境保护设施的建设项目均应列出环境保护设施的投资概算"。

项目建成后,为了有效控制项目实施后对周围环境可能造成的影响,实现污染物总量控制的环境保护目标,应有一定的环保投资用于污染源的治理,并在项目的初步设计阶段得到落实,以保证环保设施和主体工程做到"三同时"。

本项目总投资总计为 70000 万元, 其中环保设施投入约为 175 万元, 占工程建设投资 0.25%。

#### 9.3.1.2 项目环保设施运行费用和环保成本费用估算

污染防治环境保护投资成本,即直接用于污染防治的工程环保投资,包括环保设施投入、环保设施维护、环保设施运行费用及"三废"处理成本、环保人员工资等。

(1) 年环保设施投入(施工期环保投入不计)

本项目直接用于"三废"环保设施投资 175 万元,项目环保设施使用年限按 20 年计,不计算残值,则每年计提折旧费用(5%)为 8.75 万元。

#### (2) 环保设施维护

环保设施维护费取环保设施总投资的8.0%,则需维护费用约14万元。

- (3) 环保投资运行费用及"三废"处理成本
- ①废气治理等设备的运行成本(主要为电费、药剂费)预计70万元/年。
- ②固体废物处置费用:年需要固体废物处置费用为 262.32 万元/年。
- ③废水处置费用:废水处理费用为3.52万元/年。
- (4) 环保人员工资

该项目投产后,全厂环保运行维护管理人员为 8 人,拟定年人均工资为 4000 元/人/月,则人员工资为 38.4 万元/a。该项环保投资在联仕公司二期工程中已经纳入统计,此处不重复统计。

综上所述,上述 4 项污染治理环保投资成本总计 358.59 万元/年,生产期内平均利润总额 20000 万元,利润显著高于本项目环保投资成本,在经济上环保投资费用有一定

保证。

表 9.3-1 本项目环保成本费用估算

编号	项目	金额(万元/年)	备 注
1	环保设施投入	8.75	
2	环保设施维护	14	
3	"三废"处理运行成本	335.84	主要为电费、运行费等
4 环保人员工资		38.4	在联仕公司二期工程中已经纳入统计, 此处不重复统计
	合 计	358.59	

#### 9.3.2 环境负效益

#### (1) 施工期环境负效益

本工程的施工期的暂时性环境致损因子及其作用主要包括以下几部分:

施工噪声影响施工人员的正常休息及附近居民的正常生活。

施工扬尘对局地环境空气质量有不利影响。

施工期间的生产、生活废污水的排放对水环境可能产生不利影响。

#### (2)运行期环境负效益

本工程运行期尽管采取了一系列行之有效的防治措施,各项污染物做到了达标排放,但仍不可避免会造成一些环境负效益,主要为下列几方面:

废气排放对周边环境空气质量的不利影响。

厂址周围环境噪声有所增加。

#### 9.3.3 环境保护措施的环境效益

#### (1) 废气处理系统

工艺废气不直接排放至环境,采取治理措施,使外排废气中污染物的浓度降低至最大限度,不但可大大减缓对周边环境空气的影响,同时也可保障工作人员的身心健康,取得显著的环境效益。

故项目环保设施及日常运行的投入可以有效的减轻环境污染。

#### (2) 废水处理环境效益

本项目污水经自建污水处理站处理达标后排入荆州申联环境科技有限公司污水处理厂进一步处理,处理达标后排放至长江,将环境负效益尽可能降到最低。

#### (3) 固废处理系统

本项目产生的危废暂存在危废暂存库,委托有资质单位处置,均会得到合理处置。

#### (4) 噪声防治措施

项目对于高噪声设施采取选型、隔声、减振、安装消声设备等措施,从而保障了公司生产和周围环境的安宁,有利于工作人员的身心健康,保证了企业生产的文明程度。

#### 9.3.4 环境影响损益分析

减少环境污染增益: 若公司未对污染采取有效的控制措施,致使周围环境及居民受到影响,则由于停产整改、交纳排污费、罚款及赔偿居民损失等原因,形成一定的经济损失。采取环保治理措施可以避免这一经济损失,也等于获得了这部分经济收益。

生产增益: 若市场良好,采取有效的污染治理措施使得污染物排放总量得到削减, 为今后的增产提供了可能,使经济收益随产量的增加而提高。

如果考虑由于减少污染物排放量而减少对自然生态环境造成的损失、厂区绿化带来 的环境效益、多项资源和能源综合利用收入而减少潜在的环境污染和资源破坏效应等, 以及本项目的社会环境效益方面,则本项目的环境收益更大。

## 9.4 小结

从以上分析来看,该项目环境经济损失主要为环保措施费用和环境质量损失,为一次性或短期经济损失,可以通过项目实施产生的经济效益来弥补损失,项目社会、经济正效益均较明显,符合环境效益、社会效益、经济效益同步增长原则。该项目的建设将有利于区域的发展,其负面效益是轻微的,是可以接受的。

# 10 环境管理与监测计划

# 10.1 环境管理要求

## 10.1.1 施工期环境管理要求

建设方在施工期应安排专人并责成施工监理人员搞好环境监理工作,对噪声、扬尘、水土保持、污水排放等进行监控或定期监测。

应注重环境管理知识宣传教育,强化施工单位环境意识,同时,监督监理单位将施工合同中规定的各项环保措施作为监理工作的重要内容,监督施工单位落实施工中应采取的各项环保措施。

严格执行《建筑施工场界环境噪声排放标准》(GB12523—2011)中规定的各种施工阶段的噪声限值,并执行建筑施工噪声申报登记制度,在工程开工 15 天前填写《建筑施工场地噪声管理审批表》,向荆州市生态环境局申报。

同时环保机构还应监督施工单位做好如下工作:

采取临时性的降噪措施,如隔声板、栏等。调整作业时间,强噪声机械夜间(22:00-06:00)应停止施工。施工期每天定期洒水,做好防尘工作。

## 10.1.2 营运期环境管理要求

本次评价针对该项目特点初步拟定了以下营运期环境管理计划:

- (1) 制定各类环境保护规章制度、规定及技术规程:
- (2)建立完善的环保档案管理制度,包括各类环保文件、环保设施、环保设施检修、运行台账等档案管理;
  - (3) 监督、检查环保"三同时"的执行情况:
- (4)指定计划开停车、非正常工况和事故状态下的污染物处理、处置和排放管理措施,配置能够满足非正常工况和事故状态下的处理、处置污染物的环保设施;
- (5) 定期对各类污染源及环境质量进行监测,保证各类污染源达标排放,环境质量满足标准要求;
  - (6)制定"突发性污染事故处理预案",最大限度地减少对环境造成的影响和破坏。

# 10.2 污染物排放管理要求污染物排放清单

# 10.2.1 污染物排放清单

表 10.2-1 项目污染物排放清单

	单位名称		( ) ( ) ( ) ( ) ( ) ( ) ( ) ( ) ( ) ( )	
	单位地址		荆州市开发区盐卡港路9号	
	建设地址			
单位基本情况	法定代表人	孙建东	联系人	王强
	所属行业	C266 专项化学用品制造业	联系电话	0512-36828000-8916
	排放	<b>工</b> 重点污染物及特征污染物种类	废水: COD、NH <sub>3</sub> -N、总 废气: 粉尘、SO <sub>2</sub> 、硫酸雾	磷、氟化物、总铜、甲苯 、NH₃、H₂S、VOCs、丙酮
建设内容概括	工程建设内容概况	占地面积 100 亩,新建 50%精制硫酸厂房、露天装程,硫酸罐区、有机罐区、废空桶堆场等储运工程程,废气治理、污水处理站、危废库、事故应急;110000t、50%硫酸 30000t、异丙醇 30000t、丙酮 80	,给水、排水、供电、供热、循环冷却 他及初期雨水池等环保和环境风险应急 00t、醋酸 10000t、LCD 级光阻剥离液 2:	系统、供气、公用工程车间等公用工建设施。建设完成后,年产 96%硫酸2000t、塑料桶8万只。
	序号	原料名称	单位	消耗量
	1	废硫酸	t/a	100000
	2	滤材	t/a	2.032
	3	LCD 级光阻剥离液回收液	t/a	20000
	4	二甲基亚砜	t/a	106.433
	5	二乙二醇单丁醚	t/a	425.733
	6	乙醇胺	t/a	319.3
	7	丙二醇甲醚醋酸酯	t/a	266.086
主要原辅材料情况	8	环戊酮	t/a	212.868
土女凉柵仍們用仇	9	丙二醇甲醚	t/a	266.085
	10	N,N-二甲基甲酰胺	t/a	319.300
	11	N-甲基甲酰胺	t/a	638.600
	12	二乙二醇甲醚	t/a	532.166
	13	环己酮	t/a	106.435
	14	工业级异丙醇	t/a	30300
	15	工业级丙酮	t/a	8100
	16	工业级醋酸	t/a	10106
	17	本项目废桶回收(吨桶)	t/a	3680 个(202.4t)

										11360 个		
		18		本项目	废桶回收(20	00L桶)		t/a		(170.4t)		
		19		本项目废桶回收(		E桶回收(25L加仑桶)		t/a		4960 个		
										(6.448t)		
		20		二期上	1程废桶回收	(吨桶)		t/a		个 (5.5t)		
		21		二期工利	星废桶回收(2	200L 桶)		t/a		10000 个		
										(150t)		
		22		二期工程	废桶回收(25	L加仑桶)		t/a		19900 个		
				774		7.7. — 1.10				(25.87t)		
		23			填充母料			t/a		9.681		
		24			色母			t/a		14.521		
3污染物	物控制要求					污染	因子及污染					
挖-	制要求	污染因		排放浓	排放量	排气筒	排污口	污染物排	放标准			
	F染源	子	污染治理设施	度。	t/a	参数	信息	浓度 mg/m³	速率 kg/h	总量指标		
		,		mg/m <sup>3</sup>	, a	250	IHVE	W/X mg/m	×±+ kg π			
3.1		1	T	T		Т			1			
	7太禹台北 里	50	四层 小晚进楼.	88	46.113			200				
3.1.1	硫酸装置 区排气筒	$SO_2$	双氧水喷淋塔+ 电除雾	88	46.113	40m 高	40m 高 Γ	40m 高 DA	DA004	200		
	<b>丛排</b> 气同	硫酸雾	电际务	4.3	2.272		-	5				
	露天装置	VOCs	水喷淋+除雾器+	32	4.649			40	10.2			
3.1.2	路八表直 区排气筒	万酮	二级活性炭吸附	3.6	0.520	28m 高	DA009	40	9.06			
	△卅 (回	VOCs	—级伯 压灰效剂	1.8	0.320			40	1.2			
		甲苯	水洗+除雾器+二	0.2	0.201			10	0.5			
		万酮	级活性炭吸附	0.2	0.0001			40	1.3			
		粉尘	((其中: 颗粒	0.1	0.0002	-		20				
		HCl	物废气经袋式除	0.1	0.0014	-		20		─ 颗粒物 0.522t/a		
3.1.3	制桶车间	NOx	尘器处理,酸性	0.01	0.0001	15m 高	DA010			VOCs 6.572t/a		
011.0	排气筒	HF	废气经二级碱洗	0.004	0.0001	13111   14	211010	3		SO <sub>2</sub> 46.5181t/a		
		磷酸	处理,碱性废气	0.01	0.0001	1		<del></del>		NOx 17.791t/a		
		NH <sub>3</sub>	经二级酸洗处	0.01	0.0001	1		10				
		NaOH	理))	0.004	0.00003	1						
		КОН	-1/	0.01	0.00004	1						
		NH3		0.004	0.0001			5				
		HCl		0.019	0.001	]		10	4.9			
214	实验室排	氟化物	-le 244-	0.044	0.001	20 =	D 4 007	20				
3.1.4	气筒	NOx	水洗	0.956	0.031	28m 高	DA007	3				
		甲苯		0.007	0.0003			100				
		硫酸雾		0.106	0.003			40	1.2			

		VOCs		0.725	0.023						
		万酮		0.036	0.001			10	0.5		
		VOCs	三级降膜回收;	0.664	0.150			40	1.2		
3.1.5	污水处理	NH <sub>3</sub>	碱洗+除雾器+活	2.457	0.519	15m 高	DA008		4.9		
3.1.3	站排气筒	H <sub>2</sub> S	性炭吸附	0.035	0.008	13111  14]	D11000		0.33		
-		VOCs	122000113	/	0.402			0.402	/		
		丙酮		/	0.0011			0.0011	/		
		颗粒物		/	1.584			1.584	/		
		CO		/	0.540			0.540	/		
3.1.6	无组织	NO2	详见表 4.12-2	/	1.224	无组织	/	1.224	/		
		NH3		/	0.126			0.126	/		
		H2S		/	0.009			0.009	/		
3.2							I				
<b>3</b> /∓	- - - - - - - - - - - - - - - - - - -	污染因	污染治理设施	排放	效浓度	排放量	排污口	污染物排放标准			
7.5	7架源	子	<b>万架</b>	m	ıg/L	t/a	编号	(mg/L)			
		PH		6-9 ( 🤻	无量纲)	/		6-9 (无量纲)	/		
		COD			7	5.0	0.736		100	/	
		SS			1.5	0.603		100	/	排入外环境 COD	
3.2.1	综合污水	$BOD_5$	详见 8.1.2.1 章节		0.6	0.202	DW001	150	/	#八外外現 COD 9.472t/a、氨氮	
3.2.1	(本期)	氨氮	<b>叶光 0.1.2.1</b> 早 1		1.9	0.117	DWOOI	20	/	9.472t/a、安(炎) 0.948t/a	
		总氮			3.1	0.129		40	/	0.946t/a	
		总磷			).7	0.007		2	/		
		氟化物			1.3	0.013		6	/		
			合理总平布置;					《工业企业厂界环境噪声	《声环境质量标准》		
3.3	噪声	噪声	施,加强密封和平				气采取消	排放标准》(GB12348-	(GB3096-2008)中3类	/	
			声措施	6,机房设吸	(声顶;加强厂	区绿化等措	1	2008) 中 3 类标准	标准		
3.4	固体房	受物	治理措施	废物类	<b>总别代码</b>	产生量 t/a	排放量 t/a				
3.4.1	废滤	材	委托有资质单位 处置 HW49 900-041-49		0.015	0	一般固废按《一般工业固存制标准》(GB 18599-202				
3.4.2	废滤	材	委托有资质单位 处置	HW49 9	00-041-49	0.02	0	存,禁止混入生活垃圾及危度。应将入场得一般工业固		,	
3.4.3	废滤	材	委托有资质单位 处置	HW49 9	00-041-49	2.216	0	及 GB18599-2020 要求的资料,详细记录在案,长 期保存,供随时查阅。		/	
3.4.4	废滤	材	委托有资质单位 处置	HW49 9	00-041-49	0.039	0	危险废物按照国家危险废物 贮存污染控制标准》(GI			

3.4.5	蒸馏残余物	委托有资质单位 处置	HW11 900-013-11	200	0
3.4.6	废滤材	委托有资质单位 处置	HW49 900-041-49	0.25	0
3.4.7	蒸馏残余物	委托有资质单位 处置	HW11 900-013-11	200	0
3.4.8	废滤材	委托有资质单位 处置	HW49 900-041-49	0.25	0
3.4.9	废边角料	外售	SW99	0.3	0
3.4.10	废品	返回破碎工段	SW99	0.1	0
3.4.11	废滤芯	由原供应厂家回 收	SW99	0.02	0
3.4.12	废活性炭	由原供应厂家回 收	SW99	0.03	0
3.4.13	废 RO 膜	由原供应厂家回 收	SW99	0.003	0
3.4.14	废离子交换树脂	由原供应厂家回 收	SW99	0.1	0
3.4.15	废滤芯	委托环卫部门统 一清运	SW99	0.1	0
3.4.16	废油泥	委托有资质单位 处置	HW08 900-210-08	0.05	0
3.4.17	废矿物油	委托有资质单位 处置	HW08 900-249-08	0.5	0
3.4.18	车间清洁废物	可豁免按危险废 物管理,混入生 活垃圾一并处理	HW49 900-041-49	0.2	0
3.4.19	检验废液	委托有资质单位 处置	HW49 900-047-49	1	0
3.4.20	废试剂瓶	委托有资质单位 处置	HW49 900-041-49	0.2	0
3.4.21	废包装	委托有资质单位 处置	HW49 900-041-49	2.5	0
3.4.22	混凝沉淀池污泥	外售建材厂综合 利用	SW07	8.426	0
3.4.23	芬顿污泥	生まれ	· 中 丘 州 里	5.053	0
3.4.24	生化污泥	付金	定后处置	6.9	0

单(环保部公告 2013 年第 36 号)。危险废物内部转运应填写《危险废物厂内转运记录表》,并设有内部转运专用工具及转运路线;废物转移时应遵守《危险废物转移联单管理办法》,做好废物的记录登记交接工作。

#### 10 环境管理与监测计划

3.4.25	废活性炭	委托有资质单位 处置	HW49 900-039-49	329.37	0				
3.4.26	废活性炭	委托有资质单位 处置	HW49 900-039-49	0.684	0				
3.4.27	生活垃圾	委托环卫部门统 一清运		3 0					
4	总量控制要求								
			排污单	单位重点水污染	物排放总量	控制指标			
	重点污染物名称	年许可	「排放量(t/a)	减排印	付限	减排量(t/a)	备注		
排污单	COD		9.472	/		/	排入外环境的量		
位重点	NH <sub>3</sub> -N		0.948	/		/	1#/ペノドグド・売口7里		
污染物				位重点大气污					
排放总	重点污染物名称	年许可	「排放量(t/a)	减排印	付限	减排量(t/a)	备注		
量控制	粉尘		0.522	/		/			
要求	$SO_2$	4	6.5181	/		/	/		
	NOx		17.791	/		/	/		
	VOCs		6.572	/	/				
5	地下水及土壤			见上文	:"地下水及	土壤污染防控措施"			
6	厂区防渗	水排污池等进行重	点防渗,防渗性能不应低 行一般防渗,防渗性能不	于 6.0m 厚、海	参透系数为 1	5水处理站、危废库、罐区、地下管道、事故应急池、 1.0×10 <sup>-7</sup> cm/s 的黏土层的防渗性能;对一般废物暂存间 效为 1.0×10 <sup>-7</sup> cm/s 的黏土层的防渗性能;对厂区道路等	]、辅助设施、生产		
7	地下水跟踪监测	性总固体、硫酸盐	共设置 3 个地下水监控点,位于厂区,上游背景监控井、下游污染监控井;监测项目: pH、氨氮、硝酸盐、总硬度、铅、镉、铁、锰、溶解性总固体、硫酸盐、总大肠菌群、细菌总数、石油类、铜、锌、甲苯、氟化物等。并记录井深、水位、水温。丰、枯水期分别监测一次,至少应在枯水期监测一次						
8	风险防范措施	排气筒等主要废气 磷在线监测仪、流 故应急池和 1 座 抢修装备和个人防	全位上水期监测一次 全设监控预警系统,在各生产装置区、原料区、产品仓库等涉危险化学品场所,均设置有毒气体和可燃气体探测器及报警装置。公司硫酸等主要废气排放口安装在线监测,实时监测主要污染物排放情况;厂界设置实时废气监测系统。污水总排口安装 pH、COD、氨氮、总存线监测仪、流量仪。企业按照要求实施分区防渗措施,设置地下水监测井,防止地下水污染。②建设三级防控体系,设置 1座 1561m³ 事位急池和 1座 1400m³ 初期雨水池(兼事故池),满足泄漏物质收集。雨污水排放口设置切断装置。③按消防安全要求配置消防设施,配备16 修装备和个人防护措施,设置火灾报警系统。④编制环境风险应急预案并在主管备案,定期开展环境风险应急培训和应急演练。⑤积极与10 区环境风险防范措施、环境风险应急预案进行对接,形成联动机制。						

#### 10.2.2 主要污染物总量指标

根据《建设项目主要污染物排放总量指标审核及管理暂行办法》(环发〔2014〕 197号)中规定:严格落实污染物排放总量控制制度,把主要污染物排放总量指标作为 建设项目环境影响评价审批的前置条件,排放主要污染物的建设项目,在环境影响评价 文件审批前,须取得主要污染物排放总量指标。

#### 10.2.2.1 总量控制因子

确定本项目总量控制因子主要依据以下文件:

- (1)《关于印发<"十二五"主要污染物总量控制规划编制指南>的通知》(环办〔2010〕97号),"十二五"总量控制指标为化学需氧量、氨氮、二氧化硫、氮氧化物。
- (2)《国务院关于印发大气污染防治行动计划的通知》(国发〔2013〕37 号〕第十七条提出,严格实施污染物排放总量控制,将二氧化硫、氮氧化物、烟粉尘和挥发性有机物排放是否符合总量控制要求作为建设项目环境影响评价审批的前置条件。
- (3)《重金属污染防治"十二五"规划》,国家重点管控的 5 类重金属为铅、汞、镉、铬、砷。

依据上述文件要求,结合本工程污染物排放特点,本工程总量控制因子为:

废水: COD、NH3-N

废气:烟粉尘、SO<sub>2</sub>、NOx、VOCs

#### 10.2.2.2 总量控制分析

本项目废水主要污染物总量考核按照末端向外环境排放量计算,即按荆州申联环境科技有限公司污水处理厂尾水排放标准浓度核算最终排放量,荆州申联环境科技有限公司污水处理厂尾水排放浓度为 COD 50mg/L、NH<sub>3</sub>-N 5mg/L,本期评价新增外排废水量约为 0.8646 万 m³/a,计算出本项目新增水污染物总量控制指标分别为 COD 0.433t/a、NH<sub>3</sub>-N 0.044t/a。

本项目废气主要污染物新增排放量为: 烟粉尘 0.213t/a、SO<sub>2</sub> 0.0001t/a、NOx 0.003t/a、VOCs 5.024t/a。

本项目建成后主要污染物总量控制指标情况汇总详见下表。

表 10.2-2 项目建成后主要污染物总量控制指标一览表

			主要污染物总量控制(t/a)							
类别	主要污 染物	一期+二期项 目预计排放总 量	本项目预计 新增排放总 量	本项目"以新带老"削 减量	联仕公司已 明确来源总 量	联仕公司已 交易总量	联仕公司还 需申请总量	联仕公司还 需交易总量		
	烟粉尘	0.309	0.213	0	0.309	/	0.213	/		
废	$SO_2$	46.518	0.0001	0	46.518	46.518	0.0001	0.0001		
气	NOx	17.788	0.003	0	17.788	17.788	0.003	0.003		
	VOCs	1.548	5.024	0	3.592	/	2.98	/		
废	COD	9.039	0.433	0	9.039	9.039	0.433	0.433		
水	NH3-N	0.904	0.044	0	0.904	0.904	0.044	0.044		

## 10.2.2.3 主要污染物排放总量控制指标来源分析

联仕(湖北)新材料有限公司年产 49.2 万吨高纯度电子化学品纯化及分装项目(一期)总量来源见下表和下图:

表 10.2-3 一期项目总量来源

类别	主要污染物	一期项目总量(t/a)	一期项目总量(t/a) 总量来源	
	烟粉尘	0	/	/
	$SO_2$	0	/	/
废气	NOx	2.058	荆州市亿钧玻璃股份有限公司 2018 年减排项目	1
	VOCs	3.592	荆州开发区挥发性有机物 2021 年 预减排项目	1
废水	COD	0.262	荆州市嘉烨印染股份有限公司 2020 年减排项目	1
/及/小	NH3-N	0.026	荆州市嘉烨印染股份有限公司 2020 年减排项目	1

荆州开发区 年产 49.2 万吨高纯度电子化 项目(一期)	学品纯化及分装	交易中心完成	<b>交易</b>	化学需氧量 ② 挥发性有机物 ②	氨氮 ❤️	氮氧化物 🚤 🕜
<b>缴费凭证</b> 总量交易信息	总量划转信息	项目申请表	相关附件	审核记录		
交易信息						
合同编号						
总成交金额: ¥44,591.98元	<b>总交易手续费: ¥2</b> ,	292.64元				
污染物名称	em z	求量(吨/年)		成交量(吨/年)	成交金额(元)	
化学需氧量	0.2	62		0.262	¥5,735.18元	
氨氮	0.0	26		0.026	¥1,504.10元	
氮氧化物	2.0	58		2.058	¥37,352.70	5

联仕(湖北)新材料有限公司年产 49.2 万吨高纯度电子化学品纯化及分装项目(二期)总量来源见下表和下图:

表 10.2-4 二期项目总量来源

类别	主要污染物	二期项目总量(t/a)	总量来源	倍量替换系数
废气	烟粉尘	0.309	烟粉尘预减排 2021 年预减排	1

	$SO_2$	46.518	荆州市亿钧玻璃股份有限公司 2016 年减排	1
	NOx	15.73	荆州市亿钧玻璃股份有限公司 2016年减排	1
	VOCs	/	/	1
废水	COD	8.777	荆州裕祥纺织印染有限公司等 49 家企业污水集中处理 2018 年减排	1
	NH3-N	0.878	荆州市嘉烨印染股份有限公司 2020 年减排	1



根据鄂政办发〔2016〕96 号《省人民政府办公厅关于印发湖北省主要污染物排污权有偿使用和交易办法的通知》中第二十七条,本项目总量应按照相关要求进行总量申请和排污权交易。

#### 10.2.2.4 主要污染物排放总量控制措施

为满足建设项目需要并确保项目污染物排放量在总量控制指标范围内,建设单位应按"三同时"要求认真落实污染防治措施,确保污染物达标排放并符合总量控制要求。项目的污染治理措施在报告书污染防治章节内容中已经进行了详细的论述,在项目建设过程中和建成投产后的环境管理工作中,企业还必须做到以下几点以保证污染物排放总量达标:

- (1)加强企业环境管理及环境监测,确保各环保设施的正常运行及各污染物达标排放,并落实污染物排放去向的最终处理,避免造成二次环境污染。
  - (2) 建立完善的污染治理设施运行管理档案;
- (3) 采取有效治理和防治措施,控制各类污染源及污染物的排放,确保各类污染源及污染物稳定达标排放;

- (4) 持续推行清洁生产,开展清洁生产审计,将预防和治理污染贯穿于整个过程,把全厂的污染削减目标分解到各主要环节,最大限度减轻或消除该项目对环境造成的负面影响;
- (5) 采用清洁生产工艺技术、先进设备,以降低水耗、物耗,尽量减少生产工艺过程中的产污量。

# 10.3 环境管理制度

#### 10.3.1 环境管理体系

本项目实行企业负责制,由联仕(湖北)新材料有限公司委托设计及组织施工及建成后的运营管理。环境管理工作具体包括:编制本项目环境保护规划和计划,建立环境保护管理制度,归口管理和监管污染治理设施的运行;同时负责向环保部门编报污染监测及环境指标考核报表,及时将环保部门和上级部门的要求下达至生产管理部门并监督执行。

#### 10.3.2 环境管理机构职责

工业企业的环境管理同计划管理、生产管理、技术管理、质量管理等各专项管理一样,是工业企业管理的一个重要组成部分。联任(湖北)新材料有限公司应按这种管理机构模式建立适合本企业特点的环境管理机构。

联仕(湖北)新材料有限公司应设置环保部门,全面负责公司环境保护治理设施的检查维护以及对环保污染事故的处理。环保机构建设、人员配置、分析仪器以及日常管理都应按照环境保护要求落实和执行。在加强企业生产管理的同时,同时加强对环境保护的管理,把环境保护指标纳入全厂考核指标之中。由于环境管理是一项综合性管理,它与清洁生产、生产工艺路线等方面都有密切关系,因此,还要在公司分管环保的负责人领导下,建立各部门之间相互协调,分工负责,互相配合的综合环境管理体系。该机构主要职责有:

#### (1) 施工期

- ①对施工单位提出要求,明确目标,督促施工单位采取有效措施减少施工过程的扬 尘、建筑扬尘和施工机械尾气对大气环境的污染;
  - ②要求和监督施工单位对施工噪声进行控制:
  - ③组织协调建筑垃圾存放和处理,合理安排交通运输;

- ④监督和检查施工现场环境恢复状况。
- (2) 运营期
- ①建立和建全环境保护规章制度,明确环保责任制及奖惩办法。
- ②确立本公司的环境管理目标,对各车间各部门及操作岗位进行监督考核。
- ③建立环保档案,其中包括内容:环评报告、工程验收报告、污染源监测报告、环保设施运行记录和其它环境统计资料。
- ④定期检查公司内各环保设施运行状况,负责维护、维修及管理工作,保证各装置的正常运行,尽量避免事故的发生。
- ⑤对固体废物的综合利用,清洁生产审核、污染物排放总量控制和环境监测工作实施管理和监督。
  - ⑥在项目实施建设期搞好环保设施"三同时"及施工现场的环境保护工作。
  - ⑦宣传环境法律法规,协调与各级环境管理部门之间的关系,处理环境问题纠纷。
  - ⑧组织职工的环境教育、搞好环境保护宣传工作。
- ⑨制定环境风险预防措施和环境突发事件应急预案,在公司有关领导的指导下,进 行环境突发事件紧急处置演练,负责污染事故的处理。
  - ⑩在条件成熟时,建立和实施 ISO14000 系列环境管理体系。

#### 10.3.3 环保设施管理

公司专职环保设施管理操作人员负责本项目环境保护设施的运行、维护、保养、检修等,其主要工作任务与职责:

- (1) 环保设备的运行、维护、保养、检修与生产设施同样对待:
- (2)加强环保设施管理,确保污染防治设备完好率达 100%,处理效果达到设计和排放标准要求;
  - (3)编制设备维护保养检修项目及备品备件计划;
  - (4)负责环保设施的更新、改造和引进应用最佳实用技术或装备等。

#### 10.3.4 排污口规范化管理

根据国家环保总局环发〔1999〕24 号文件及原湖北省环保局鄂环监〔1999〕17 号文件要求,为进一步强化对污染源的现场监督管理及更好地落实国务院提出的实施污染物排放总量控制和"一控双达标"的要求,规定一切新建、扩建、改建和限期治理的排污单位必须在建设污染治理设施的同时建设规范化排污口,并作为落实环境保护"三同时"

制度的必要组成部分和项目验收内容之一。

本项目建设时,必须落实以下工作内容:

- ①合理确定排污口位置,并按《污染源监测技术规范》设置采样点。按要求填写由 国家环境保护总局统一印制的《中华人民共和国规范化排污口标志登记证》并根据登记 证的内容建立排污管理档案。
- ②对于污水排污口应设置规范的、便于测量流量、流速的测量、并安装三角堰、矩形堰、测流槽等测流装置或其它计量装置。并按国家规定在废水排放口安装废水污染物在线监测系统,在线监测流量,pH、COD、NH<sub>3</sub>-N。
- ③设置监测系统,在排气筒出口处应设取样监测平台,并在主要废气排放筒按国家规定安装废气污染物在线监测系统,在线监测 SO<sub>2</sub>、颗粒物。
- ④规范化整治排污口有关设施属环境保护设施,企业应将其纳入单位设备管理,并 选派责任心强,有专业知识和技能的兼、专职人员对排污口进行管理。
- ⑤固废堆场应设置环境保护图形标志牌,将生活垃圾、工业固废、危险废物等分开 存放,做到防火、防扬散、防渗漏,确保不对周围环境形成二次污染。
- ⑥设立废水、废气、废渣、噪声的排污位置设立标志牌,标志牌符合《环境保护图形标志》(GB15562.1-2-1998-5)规定监制的规格和样式。各排污必须具备采样和测流条件。
- ⑦建立排污口档案。包括排污单位名称、排污口编号、适用的计量方式、排污口位 置、所排污物来源、种类、浓度及计量纪录、排放去向、维护和更新记录。

 排放口
 废气排放口
 废水排放口
 噪声源
 固体废物贮存场
 危险废物

 图形标志
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3
 3

表 10.3-1 环境保护图形标志

#### 10.3.5 环境监测管理

工程环境监测主要工作拟定期委托有检测资质单位完成,环境监测部门的主要任务与职责:

- (1) 负责全厂的环境监测工作,修改全厂环境监测的年度计划和发展规划;
- (2)建立严格可行的环境监测计划及质量保证制度,对工程的污染源进行调查分析,掌握主要污染物的排放规律和治理措施工艺,建立污染源管理档案;
- (3)对全厂的废气、废水及噪声污染源进行定期监测,参加"三废"的管理工作,为"三废"治理服务:
  - (4) 负责工艺污染事故的调查和监测,及时将监测结果上报有关主管部门;
- (5) 定期(季、年)进行监测数据的综合分析,掌握污染源控制情况及环境质量 状况,为决策部门提供污染防治的依据。

#### 10.3.6 健全各项环保制度

结合国家有关环保法律、法规,以及各级环保主管部门的规章制度、管理条例,企业应建立相应的环保管理制度,主要内容包括:

- (1) 严格执行"三同时"的管理条例。在项目筹备、实施、施工期,严格执行建设项目环境影响评价的制度,并将继续按照国家法律法规要求,严格执行"三同时",确保污染处理设施能够和生产工艺"同时设计",和项目主体工程"同时施工",做到与项目生产"同时验收运行"。
- (2)建立报告制度。对项目排放的废气、废水等污染物实行排污许可证登记,按 照地方环保主管部门的要求执行排污申报登记制度。
- (3)严格实行在线监测和坚决做到达标排放。对污染防治措施安装在线监测系统, 及时向当地环境保护管理部门报送数据;企业也定期进行监测,确保污染物的稳定达标 排放。
- (4)健全污染处理设施管理制度。保证处理设施能够长期、稳定、有效地进行处理运行。净化设施的操作管理与生产经营活动一起纳入日常管理工作的范畴,落实责任人、操作人员、维修人员、运行经费、设备的备品备件和其他原辅材料。制定各级岗位责任制,编制操作规程,建立管理台帐。

#### 10.3.7 加强职工教育、培训

加强职工的环境保护知识教育,提高职工环保意识,增加对生产污染危害的认识,明白自身在生产劳动过程中的位置和责任。

加强新招人员的上岗培训工作,严格执行培训考核制度,不合格人员决不允许上岗操作。

### 10.4 环境监测计划

#### 10.4.1 环境监测基本要求

- (1)监测机构:各类污染源及环境空气、地表水环境、地下水环境、声环境和土壤环境监测工作可委托当地环境监测站或有检测资质单位承担。
- (2)监测计划:根据《排污单位自行监测技术指南 总则》(HJ819-2017)、《排污单位自行监测技术指南 无机化学工业》(HJ 1138-2020)、《排污许可证申请与核发技术规范 专用化学产品制造工业》(HJ 1103-2020)要求,结合本项目污染物产生及排放情况,并结合联仕公司一期工程、二期工程环境影响评价文件中指定的监测计划,制定联仕公司污染源、环境质量等自行监测计划。
- (3)自动监测:本项目废水总排口应设置在线监测,指标包括流量、pH、COD、NH<sub>3</sub>-N。建议制酸系统尾气排气筒进行在线监测,指标包括烟气参数、SO<sub>2</sub>、NOx、颗粒物。
- (3)监测结果处理:公司需进行对监测结果统计汇总、编号、造册、存档,并上报有关领导和上级主管部门。对异常监测结果,应及时反馈生产管理部门查找原因及时解决。

#### (4) 信息公开

建设单位应编制自行监测年度报告,并通过网络、报纸等公众易于获得的途径向社会公开监测结果。

#### 10.4.2 施工期环境监测

项目施工过程中施工环境监测可委托有资质环境检测单位,施工期监测内容如表10.4-1。

分类	污染物类别	监测项目	监测频次	监测点位
环境空气	施工扬尘	TSP	每季1次, 每次7天	施工场所、砂石料加工点 200m、施工厂界外 200m 以及可能受施工影响的敏感点等
环境噪声	施工噪声	施工噪声 等效连续 A 声级		施工场界、运输道路主要敏感点设 置噪声监测点
地表水	施工污水	水温、pH、COD、SS、 DO、氨氮	每季1次, 每次3天	与评价范围保持基本一致,但监测 点位可适当缩小
地下水	污染物下渗	pH、COD、SS、氨氮、 亚硝酸盐、挥发酚		

表 10.4-1 施工期监测项目一览表

### 10.4.3 污染源监测计划

本项目营运期污染源环境监测计划详见下表:

表 10.4-2 项目营运期污染源监测计划

类别	监测对象		监测因子	监测频次	联网要求	信息公开	
	废水总排放口 雨水排放口		流量、pH、COD、氨氮	自动监测	联网		
废水			总磷、总氮、BOD₅、氟化物、总铜、SS、石油类、甲苯、全盐量	季度	/		
雨水			pH、COD、氨氮、SS	月	/		
		DA009	VOCs、丙酮	半年	/		
	有组织 废气	DA010	VOCs、甲苯、丙酮、粉尘、HC1、 NOx、HF、NH3	半年	/		
废气		DA007	硫酸雾、NH₃、氟化物、HC1、 VOCs、甲苯、丙酮、NOx	半年	/	由建设单 位定期向	
及气		DA004	SO <sub>2</sub> 、NOx 、颗粒物	自动监测	联网	公众公开	
			硫酸雾	季度	/	跟踪监测	
		DA008	VOCs、NH3、H2S、臭气浓度	半年	/	结果	
	无组织 废气	厂界外四周	VOCs、丙酮、颗粒物、CO、NO₂、 NH₃、H₂S	半年	/		
	厂界 		设备噪声、降噪效果、厂界噪声 等效连续 A 声级	季度,监测1天, 昼间、夜间各1次	/	-	
噪声					/		
					/		
固废			统计固体废物产生量、处理方式 (去向)	每月统计1次	/		

#### 10.4.4 环境质量监测计划

为了解建设项目投产后的环境影响,根据建设项目污染物排放特点并结合联仕公司 一期、二期工程环境影响评价文件中制定的环境质量现状监测方案,制定运营期环境质 量跟踪监测计划,具体见下表。

表 10.4-3 项目营运期环境质量监测计划

类别	监测点位置		监测因子	监测频次	监测方式
环境 空气	1	项目所在地	SO <sub>2</sub> 、PM <sub>10</sub> 、硫酸雾、TVOC、甲苯、 丙酮、NH <sub>3</sub> 、H <sub>2</sub> S、HCl、氟化物、臭 气浓度	每年1次	委托监测
	1	排污口上游500m		季度	委托监测 (常规因子 依托园区污 水处理厂定 期监测, 余特征业 由企业委 托)
地表 水	2	排污口下游500m	pH、COD、BOD <sub>5</sub> 、氨氮、TN、TP、 甲苯、石油类、氟化物、铜		
	3	排污口下游2000m			
地下水	1	厂区监测点位污水处理站(跟 踪监测点)	pH、溶解性固体、耗氧量、氨氮、总 硬度、硫酸盐、硝酸盐、氯化物、氟 化物、铜、甲苯	年	委托监测
	2	下游厂区东南侧 (污染扩散监测点)			
	3	上游厂区西北侧 (背景值监测点)			

1	土壤	1	建设项目场地	pH、铜、甲苯等	年	委托监测

#### 10.4.5 监测报告制度

环境管理和监测结果可采用年度报表和文字报告相结合的方式。通常情况下,每次 监测完毕,应及时整理数据编写报告,作为企业环境监测档案,并需按上级主管部门的 要求,按季、年将分析报告及时上报环保部门。

在发生突发事件情况下,要将事故发生的时间、地点、原因、后果和处理结果迅速 以文字报告形式呈送上级主管部门以及荆州市生态环境局。

#### 10.4.6 环境信息公开

排污单位自行监测信息公开内容及方式按照《企业事业单位环境信息公开办法》 (环境保护部令第 31 号)及《国家重点监控企业自行监测及信息公开办法(试行)》 (环发(2013)81号)执行。

建设单位应将自行监测工作开展情况及监测结果向社会公众公开,可通过对外网站、报纸、广播、电视等便于公众知晓的方式公开自行监测信息。同时,应当在省级或地市级环境保护主管部门统一组织建立的公布平台上公开自行监测信息,并至少保存一年。公开内容应包括:

- ①基础信息:企业名称、法人代表、所属行业、地理位置、生产周期、联系方式、委托监测机构名称等;
  - ②自行监测方案:包括污染源监测、环境质量监测和应急监测内容:
- ③自行监测结果:全部监测点位、监测时间、污染物种类及浓度、标准限值、达标情况、超标倍数、污染物排放方式及排放去向;
  - ④开展自行监测的原因;
  - ⑤污染源监测年度报告。

#### 10.4.7 监测资料的保存与建档

- (1) 应有监测分析原始记录,记录应符合环境监测记录规范要求。
- (2) 及时做好监测资料的分析、反馈、通报与归档。
- (3)接受生态环境主管部门的监督和指导。

# 11 环境影响评价结论

# 11.1 建设项目建设概况

本项目建设单位联仕(湖北)新材料有限公司由联仕(昆山)化学材料有限公司投资成立,联仕(昆山)化学材料有限公司拥有成熟的高纯度电子级化学品生产工艺和广阔的市场销路。

半导体制程使用诸多化学药剂,诸如硫酸、磷酸、氢氟酸等,而在薄膜制程、扩散制程、黄光制程与蚀刻制程皆会使用化学药剂,排放后由厂务进行委外清运或者排放至废水厂进行处理后放流。随着半导体厂内制程技术的提升需求,更高纯的硫酸使用量成倍增加,造成废硫酸用量上升,而废硫酸为半导体厂内委外清运数量最多的危险废弃物,故联仕公司以废硫酸废弃物减量作为改善目标,拟定废硫酸回收再利用之方案,导入废硫酸回收机制,期望提升废硫酸回收效益。以达到企业永续经营、资源循环利用、降低半导体产业对环境污染,达成产业与环境共存之效益。

联仕(湖北)新材料有限公司拟在荆江绿色循环产业园(荆州经济技术开发区化工园区)内建设 4.8 万吨/年高纯电子化学品纯化分装及 10 万吨/年废硫酸、2 万吨/年废 LCD 级光阻剥离液、5 万只/年废包装桶回收综合利用项目,项目总投资 70000 万元。

# 11.2 环境质量现状

环境空气质量现状:根据荆州市环境质量公报,荆州市经济技术开发区及荆州市主城区 6 项评价指标中细颗粒物(PM<sub>2.5</sub>)1 项不达标。为改善全市环境空气质量,荆州市人民政府先后制定并陆续颁发实施《荆州市大气污染防治行动计划》、《荆州市城市环境空气质量达标规划(2013-2022 年)》等文件,随着以上各项政策的逐步落实,荆州市经济技术开发区及荆州市主城区 PM<sub>2.5</sub> 等大气污染将逐步得到改善。通过引用区域现有监测数据分析,H<sub>2</sub>S、NH<sub>3</sub>、HCI、TVOC、甲苯、丙酮满足《环境影响评价技术导则大气环境》(HJ2.2-2018)附录 D浓度限值要求。

地表水环境现状:长江(荆州城区段)各监测断面各项监测因子监测值均满足《地表水环境质量标准》(GB3838-2002)中III类水域功能区环境质量标准要求。

声环境质量现状:本项目厂界四周声环境质量现状均符合《声环境质量标准》(GB3096-2008)的3类区限值。

地下水环境质量现状: 地下水采样点各监测指标均能达到《地下水质量标准》 (GB14848-2017) III 类标准要求。

土壤环境质量现状:项目调查范围内土壤质量能够满足《土壤环境质量建设用地土壤污染风险管控标准》(GB36600-2018)表1第二类用地标准限值。

### 11.3 主要环境影响

#### (1) 大气环境影响预测分析结论

根据导则要求及预测分析,本次大气环境影响评价工作等级为一级。本次评价采用 AERMOD 模型进行大气环境影响预测。评价范围为以制酸尾气排气筒为中心点,直径 5km 的矩形区域。预测结果表明,正常工况下各污染物预测浓度及叠加值符合环境质量 标准要求。

非正常排放条件下,小时浓度贡献值明显增加,为减轻非正常排放对周边环境的影响,因尽量采取措施控制非正常工况的发生的持续。

预测结果表明 SO<sub>2</sub>、NO<sub>2</sub>、PM<sub>10</sub>、氟化物为现状浓度达标污染物,叠加现状浓度、在建及拟建项目环境影响后,叠加后污染物浓度符合《环境空气质量标准》(GB3095-2012)中标准要求。

TVOC、甲苯、丙酮、NH<sub>3</sub>、HCl、H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>、H<sub>2</sub>S 为现状达标的污染物,只有短期浓度限值,叠加背景浓度、在建及拟建环境影响后,污染物浓度满足《环境影响评价技术导则 大气环境》(HJ2.2-2018)附录 D 中浓度限值要求。

本项目生产区各污染物计算的卫生防护距离分别为 50m,提高一级为 100m;装置区、车间、罐区、污水处理站、危废库的最大卫生防护距离为 100m。考虑到项目的污染源较多,以企业厂界为边界设置 100 米的卫生防护距离。本项目环境防护距离包络线范围之内不存在现有住户及其他大气环境保护目标。本次评价提出今后在该项目卫生防护距离覆盖范围内不应新建居住区、学校、医院等大气环境敏感建筑物。

#### (2) 地表水环境影响预测分析结论

本项目废水分质分类收集与处理,高浓氟、磷废水经化学沉淀+混凝沉淀预处理,高浓有机废水经芬顿预处理,高浓氨氮废水经吹脱预处理,生活污水经化粪池处理,食堂废水经隔油池处理,上述废水与综合废水一同进入综合污水处理站处理,循环冷却排污水、超纯水站浓水及反洗排水经酸碱中和处理后,上述废水一起排入园区污水管网,厂区出水达到《硫酸工业污染物排放标准》(GB26132-2010)及其修改单中表 2 间接排

放、《无机化学工业污染物排放标准》(GB 31573-2015)及其修改单中表 1 间接排放与荆州申联环境科技有限公司污水处理厂进水水质指标较严值要求,经荆州申联环境科技有限公司污水处理厂处理达标,最终排放至长江。废水经污水处理厂处理后排放对周边地表水环境影响小。

#### (3) 固体废物环境影响预测分析结论

本项目产生的各种固体废物全部得到合理有效的处理与处置,处理率 100%,本项目所产生的各类固体废物对环境的污染影响较小。

#### (4) 噪声环境影响预测分析结论

通过预测结果统计可以得出,主要噪声设备声源经隔声、减震、消声等措施治理后,污染源强将有不同程度的降低,声源再经过建筑物屏蔽和空气吸收衰减后,声级值有不同程度的减少。预测结果表明:厂界四周各计算点昼、夜噪声预测值均能满足《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)中 3 类标准限值,项目营运期对外界环境噪声的影响较小。

#### (5) 地下水环境影响预测分析结论

在采取相应的防渗措施后,不会对地下水环境造成影响。事故工况下,废水收集池防渗膜破损面积为 1%状态下,废水下渗,地下水中 COD<sub>Mn</sub>、氨氮的最大浓度均出现在排放泄漏点附近,影响范围内 COD<sub>Mn</sub>、氨氮浓度随时间增长而升高。根据模型预测,最大超标距离为氨氮 30 年扩散到下游 69m。

考虑到地下水环境监测及保护措施,在厂区下游会设置地下水监测点,每年监测一次,一旦监测到污染物超标情况,企业将启动应急预案,进行污染物迁移的控制和修复,可以有效控制污染物的迁移。因此废水一旦发生泄漏,对周围地下水影响范围较小。

建设单位应确保各防渗措施得以落实,定期检查维护,定期监测,加强管理,杜绝事故发生。

#### (6) 土壤环境影响预测分析结论

本次评价从大气沉降、地面漫流和垂直入渗三个影响途径,分析项目对土壤环境的影响。

通过大气酸沉降影响分析,项目运行期第 1 年、第 5 年、第 10 年、第 20 年土壤中 pH 的环境影响预测叠加值分别为 7.502、7.472、7.434、7.359。对比《环境影响评价技术导则土壤环境(试行)》(HJ964-2018)附录 D.2 土壤酸化、碱化分级标准(5.5~8.5),本项目预测值在范围之内。

若厂内发生废水收集系统破损,废水发生地面漫流,通过地面漫流影响分析,可知将造成土壤严重酸化。若污水站污水收集池废水防渗层破损,通过垂直入渗影响分析,可知对土壤的影响较大。

因此,企业厂区应按照土壤和地下水保护要求做好分区防渗,设置围堰、废水废液收集池,定期开展检修,污染物得到有效阻断或控制,对土壤的影响可接受。

### 11.4 公众意见采纳情况

依据《环境影响评价公众参与办法》(生态环境部令第 4 号)规定,联仕(湖北)新材料有限公司于 2021 年 11 月 02 日在荆州市生态环境局网站上进行了环境影响评价的信息公示,在环评报告书编制工作基本完成时,于 2021 年 12 月 28 日在荆州市生态环境局网站进行了环境影响评价征求意见稿公示,于 2021 年 12 月 28 日、12 月 29 日在荆州日报上进行了环境影响评价征求意见稿公示,在窑湾新村、沙市农场、北港安置小区、窑湾小区等进行了张贴公示。截止报告书提交给建设单位送审为止,尚未接到与本项目环保相关的意见和建议。

### 11.5 环境保护措施及污染物排放情况

#### 11.5.1 废水

本项目废水分质、分类处理,根据工程分析,本项目废水分为: 高浓氟、磷废水、高浓有机废水、高浓氨氮废水、一般废水,经总排口排放废水,高浓氟、磷废水经化学沉淀+混凝沉淀预处理,高浓有机废水经芬顿预处理,高浓氨氮废水经吹脱预处理,生活污水经化粪池处理,食堂废水经隔油池处理,上述废水与一般废水一同进入综合污水处理站处理,综合污水处理站采用"节池+中和池+两级 AO+MBR"工艺,循环冷却排污水、超纯水站浓水及反洗排水经酸碱中和调节处理,厂区出水达到《硫酸工业污染物排放标准》(GB 31573-2015)及其修改单中表 2 间接排放与荆州申联环境科技有限公司污水处理厂进水水质指标较严值要求,进荆州申联环境科技有限公司污水处理厂进一步处理,最终排放至长江。本项目废水依托荆州申联环境科技有限公司污水处理厂处理,从处理能力、接管水质、管网连通、工艺合理性等方面均具有可行性。

#### 11.5.2 废气

(1) 露天装置区工艺废气、新建甲类车间工艺废气、灌装废气、有机罐区废气经 507 湖北荆州环境保护科学技术有限公司 由露天装置区新建的水喷淋+除雾器+二级活性炭吸附处理+28m 高排气筒(DA009)排放,废气污染物排放浓度为: VOCs 32.3mg/m³、丙酮 3.6mg/m³,排放速率为: VOCs 0.645kg/h、丙酮 0.072kg/h,均满足天津市地标《工业企业挥发性有机物排放控制标准》(DB12/524-2020)表 1 电子工业限值(排放浓度: TRVOC 40mg/m³,排放速率: VOCs 1.2kg/h),丙酮满足江苏省地标《化学工业挥发性有机物排放标准》(DB32/3151-2016)表 1 限值(排放浓度: 丙酮 40 mg/m³,排放速率: 丙酮 1.3kg/h),有机废气能够达标排放。

(2) 有机洗桶废气及吹塑废气经水洗+除雾器+二级活性炭吸附处理,VOCs 去除效率为 90%(甲苯去除率 90%,丙酮去除率 95%),废气污染物排放浓度为:VOCs 1.8mg/m³、甲苯 0.2mg/m³、丙酮 0.1 mg/m³,排放速率为:VOCs 0.03kg/h、甲苯 0.003kg/h、丙酮 0.001kg/h,满足天津市地标《工业企业挥发性有机物排放控制标准》(DB12/524-2020)电子工业要求(排放浓度:TRVOC 40mg/m³、甲苯 10mg/m³,排放速率:VOCs 1.2kg/h、甲苯 0.5kg/h),丙酮满足江苏省地标《化学工业挥发性有机物排放标准》(DB32/3151-2016)(排放浓度:丙酮 40 mg/m³,排放速率:丙酮 1.3kg/h),有机废气能够达标排放。

洗桶碱性废气采取两级酸洗处理,对  $NH_3$  去除率为 98%,DA010 排气筒  $NH_3$  排放浓度为  $0.01 mg/m^3$ ,满足《无机化学工业污染物排放标准》(GB 31573-2015)及其修改单中表 4 要求( $NH_3$   $10 mg/m^3$ )。

洗桶酸性废气采取两级碱洗处理,对氟化物、NOx、HCl 去除率分别为 98%、30%、98%,DA010 排气筒氟化物、NOx、HCl 排放浓度为  $0.004 \text{mg/m}^3$ 、 $0.3 \text{mg/m}^3$ 、 $0.01 \text{mg/m}^3$ ,满足《无机化学工业污染物排放标准》(GB 31573-2015)及其修改单中表 4 要求(氟化物  $3 \text{mg/m}^3$ 、NOx  $100 \text{mg/m}^3$ 、HCl  $20 \text{mg/m}^3$ )。

废桶破碎颗粒物废气经带式除尘处理,对颗粒物去除率为 95%,DA010 排气筒颗粒物排放浓度为  $0.1 mg/m^3$ ,满足《合成树脂工业污染物排放标准》(GB 31572-2015)表5 要求(颗粒物  $20 mg/m^3$ )。

- (3) 制酸系统尾气: 依托在建工程双氧水喷淋塔+电除雾处理系统, 依托在建工程一根 40m 高排气筒(DA004)排放,废气污染物排放浓度为:  $SO_2$  88 mg/m³、硫酸雾 4.33mg/m³,满足《硫酸工业污染物排放标准》(GB26132-2010)及其修改单中表 6 要求( $SO_2$  200 mg/m³、硫酸雾 5mg/m³)。
  - (4) 质检实验室废气: 依托现有工程水洗+28m 高排气筒 (DA007), 废气污染物

排放浓度为:硫酸雾 0.106 mg/m³、HCl 0.02 mg/m³、氟化物 0.044mg/m³、NOx 0.95mg/m³、NH<sub>3</sub> 0.004mg/m³、VOCs 0.73mg/m³、甲苯 0.01mg/m³,满足《无机化学工业污染物排放标准》(GB 31573-2015)及其修改单中表 4 和天津市地标《工业企业挥发性有机物排放控制标准》(DB12/524-2020)电子工业限值要求。

(5) 污水处理站废气: 依托在建工程碱洗+除雾器+活性炭吸附处理,由 15m 高排气筒(DA008)排放,废气污染物排放浓度为: VOCs  $0.66~\text{mg/m}^3$ 、NH $_3$   $2.46\text{mg/m}^3$ 、 H $_2$ S  $0.04\text{mg/m}^3$ ,排放速率为: VOCs 0.019~kg/h、NH $_3$  0.069kg/h、H $_2$ S 0.001kg/h,满足《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)中表 1~和天津市地标《工业企业挥发性有机物排放控制标准》(DB12/524-2020)电子工业限值要求。

项目无组织排放主要为生产车间、罐区、污水处理站等无组织排放废气,通过加强车间管理,加强废气收集,尽量减少废气无组织排放,同时设置 100m 卫生防护距离,降低废气可能对周边大气环境造成的不利影响。

#### 11.5.3 固体废物

本项目固体废物主要为蒸馏残余物、废滤材、废边角料、废品、废滤芯、废树脂、废 RO 膜、废油泥、废活性炭、检验废液、废包装材料、废矿物油、芬顿污泥、生化污泥、生活垃圾等,本项目危险废物(含待鉴定固废)产生量约为 749.247t/a,废包装材料、废树脂、空压废油泥、废气治理废活性炭、检验废液、废试剂瓶、废矿物油等危险废物分类储存,危废暂存间按照规范进行防漏、防渗处理,危险废物定期送往有资质的危废处置单位进行处置。

芬顿污泥、生化污泥鉴定前按危险废物管理;待鉴定后,根据鉴定结果,若为危险 废物则委托有资质单位处置;若为一般固废,委托相关单位处理。

一般固体废物产生量为 12.078t/a,制桶车间废边角料收集后全部外售,废品全部返回破碎工段;超纯水制备产生的废滤芯、废活性炭、废 RO 膜、废离子交换树脂均由原供应商回收;空压机废滤芯、生活垃圾委托当地环卫部门统一清运,混凝沉淀池污泥外售建材厂综合利用。

#### 11.5.4 噪声

拟建项目对噪声通过采取减振、隔声、消声等措施后,强噪声源可降噪 15~20dB(A),再经距离衰减后四向厂界噪声贡献值均满足《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB 12348-2008)表 1 工业企业厂界环境噪声排放限值中的 3 类声环境功能区标

准限值。

### 11.6 环境影响经济损益分析

本项目总投资总计为 70000 万元,其中环保投资 175 万元,占工程建设投资 0.25%,本期环保投资 175 万元。该项目环境经济损失主要为环保措施费用和环境质量损失,为一次性或短期环境经济损失,可以通过项目实施产生的经济效益来弥补损失,项目社会、经济正效益均较明显,符合环境效益、社会效益、经济效益同步增长原则。该项目的建设将有利于区域的发展,其负面效益是轻微的,是可以接受的。

### 11.7 环境管理与监测计划

为有效保护环境和防止污染事故的发生,公司设有专职环境保护的管理机构和专职 环境管理人员。主要负责项目施工期和运行期环境保护方面的检测、日常监督、突发性 环境污染事故的处理,以及协调和解决与环保部门和周围公众关系的环境管理工作。

为切实搞好项目营运期污染物达标排放及总量控制达标,建设单位根据《排污单位自行监测技术指南 总则》(HJ819-2017)、《排污单位自行监测技术指南 无机化学工业》(HJ 1138-2020)、《排污许可证申请与核发技术规范 专用化学产品制造工业》(HJ 1103-2020)、《排污许可证申请与核发技术规范 橡胶和塑料制品工业》(HJ1122—2020)制定科学、合理的环境监测计划以监视环保设施的运行。

# 11.8 环境风险

本项目主要危险物质为三氧化硫、硫酸、异丙醇、丙酮、乙酸等,本项目涉及到 "无机酸制酸工艺",为主要危险单元为生产装置区、罐区、废水处理区、危废库等,主要危险因素为硫酸、异丙醇、丙酮、乙酸等泄漏以及丙酮泄漏燃烧等火灾爆炸事故产生的次生/伴生污染,对周围大气环境产生影响,产生的消洗废水事故排放对地表水环境产生影响,危险化学品、危险废物泄漏影响地下水、土壤环境。

建设单位应严格落实本评价提出的各项环境风险防范措施,完善环境风险监控预警系统,配备必须的环境风险物资、装备,制定环境风险应急预案,加强与荆江绿色循环产业园、荆州经济技术开发区联动,加强事故应急演练,不断完善环境风险防范措施,提升环境风险事故处置能力。一旦发生事故迅速反应,采取合理的应对方式,并立即向园区、政府有关部门汇报,寻求社会支援,可将环境风险危害控制在可接受的范围内。

### 11.9 清洁生产

通过对该项目生产工艺先进性、技术装备水平先进性、资源能源利用及污染物产生情况、废物回收和环境管理要求等各方面的分析,本项目的清洁生产水平等级为国内清洁生产先进水平。

### 11.10 主要污染物总量控制

本期工程新增总量控制指标 COD 0.433t/a、氨氮 0.044t/a、烟粉尘 0.213t/a、SO<sub>2</sub> 0.0001t/a、NOx 0.003t/a、VOCs 5.024t/a。本项目总量将按照要求进行总量申请与排污权 交易。

### 11.11 项目环境可行性

本项目未被列入《产业结构调整指导目录(2019年本)》,属于允许类项目,本项目已取得湖北省固定资产投资项目备案证,登记备案项目编码 2110-421050-89-01-133959。本项目建设内容不在《限制用地项目目录(2012年本)》及《禁止用地项目目录(2012年本)》之列,本项目符合符合国家产业政策。

本项目符合荆江绿色循环产业园规划及规划环评批复要求,符合长江大保护相关要求,符合荆州市大气、水污染防治要求,符合湖北省"三线一单"生态环境分区管控要求,满足"三线一单"要求,本项目选址具有环境可行性。

## 11.12 环境影响结论

综上所述,联仕(湖北)新材料有限公司 4.8 万吨/年高纯电子化学品纯化分装及 10 万吨/年废硫酸、2 万吨/年废 LCD 级光阻剥离液、5 万只/年废包装桶回收综合利用项目的建设将促进地区经济的发展。项目建设符合国家现行产业政策,厂址选择合理,符合荆江绿色循环产业园规划,满足资源综合利用和清洁生产的要求,项目环保措施合理,项目投产后正常运行时各种污染物均能满足排放浓度达标和主要污染物总量控制指标达标的要求,对周围环境和主要环境保护目标影响较小。项目选址符合当地土地利用规划、地表水环境功能区划、空气环境功能区划、声环境功能区划以及建设项目环境管理的要求,环境风险在可承受范围内。从环保角度而言,该项目在拟建地建设具有环境可行性。