年产 1500 吨 AE-活性酯及 20000 吨 乙二醛产品项目分期竣工环境保护验收监测报告

建设单位: 湖北纪源医药科技有限公司

编制单位:湖北纪源医药科技有限公司

二〇二三年十二月

建设单位: 湖北纪源医药科技有限公司

法人代表: 黄刚明

电话: 15307255337

邮编: 438000

建设地址: 湖北省黄冈市黄州火车站经济开发区黄冈化工园

目 录

1 项目概况	1
2 验收依据	3
2.1 建设项目环境保护相关法律、法规和规章制度 2.2 建设项目竣工环境保护验收技术规范 2.3 建设项目环境影响报告书(表)及审批部门审批决定 2.4 其他相关文件	3
3 项目建设情况	5
3.1 地理位置及平面布置 3.2 建设内容 3.3 主要设备、原辅材料及能耗 3.4 劳动定员和生产制度 3.5 水源及水平衡 3.6 生产工艺 3.7 项目变动情况	
4 环境保护设施	30
4.1 污染物治理/处置设施4.2 其他环境保护设施4.3 卫生防护距离落实情况4.4 环保机构设置、环境管理制度及落实情况4.5 环境监测计划落实情况4.6 环保设施投资及"三同时"落实情况	
5 环境影响报告书主要结论与建议及其审批部门审批决定	55
5.1 环境影响报告书主要结论与建议 5.2 审批部门审批决定 5.3 环评批复要求落实情况	55
6 验收执行标准	62
6.1 执行标准 6.2 总量控制指标	
7 验收监测内容	68
7.1 环境保护设施调试运行效果 7.2 环境质量监测	
8 质量保证和质量控制	71
8.1 监测分析方法 8.2 质量保证和质量控制	
9 验收监测结果	77
9.1 生产工况	77
10 验收监测结论	94
10.1 环保设施调试运行效果 10.2 工程建设对环境的影响 10.3 报告结论	95

年产1500吨 AE-活性酯及20000吨乙二醛产品项目分期竣工环境保护验收监测报告	目录
10.4 建议	95

附图

- 附图 1 项目地理位置图
- 附图 2 项目周边关系示意图
- 附图 3 项目平面布置图
- 附图 4 项目雨污管网图
- 附图 5 项目分区防渗图
- 附图 6 项目监测点位图
- 附图 7 项目卫生防护距离包络线图

附件

- 附件1 项目环评批复
- 附件 2 污染物总量指标审核意见
- 附件3 污染物排污权交易鉴证书
- 附件 4 急预案备案表
- 附件 5 工业污水委托处理协议
- 附件 6 危险废物处置合同、资质、转移联单
- 附件 7 废水在线监测设备验收备案资料
- 附件 8 副产品盐酸销售合同
- 附件 9 副产品硫酸钠销售合同
- 附件 10 检测报告
- 附件11 排污许可证
- 附件12 说明

附表

建设项目竣工环境保护"三同时"验收登记表

1项目概况

湖北纪源医药科技有限公司成立于 2019 年 05 月 14 日,注册地位于湖北省黄冈市黄州区黄州大道纺织办公楼,法定代表人为黄刚明。经营范围包括 AE-活性酯医药中间体的研发、生产及销售(涉及许可经营项目,应取得相关部门许可后方可经营)。

AE-活性酯化学名称为 2-甲氧亚氨基-2-(2-氨基-4-噻唑基)-(Z)硫代乙酸苯并噻唑酯,是生产头孢菌素类侧链重要中间体,头孢类一直是临床上不可或缺的抗感染药物,头孢菌素属于高效、低毒、临床应用最为广泛的β-内酰胺类抗生素;乙二醛是一种重要的化工原料,主要用于轻工、纺织印染、医药以及石油工业等方面。AE-活性酯和乙二醛在国内外市场需求量较大,具有较好的市场潜力。

湖北纪源医药科技有限公司位于黄州火车站经济开发区,公司总征地面积 38702.8m²,投资 23000 万元在黄冈化工园内建设年产 1500 吨 AE-活性酯及 20000 吨乙二醛产品项目。

湖北纪源医药科技有限公司于 2019 年 10 月委托武汉华咨同惠科技有限公司承担"年产 1500 吨 AE-活性酯及 20000 吨乙二醛产品项目"的环境影响评价工作。

2020年4月15日,黄冈市生态环境局出具了《黄冈市生态环境局关于湖北纪源医药科技有限公司年产1500吨 AE-活性酯及20000吨乙二醛产品项目环境影响报告书的批复》(黄环审[2020]22号)。

项目于 2020 年 4 月开工建设, 2023 年 8 月分期建设完成投入试生产(年产 500 吨 AE-活性酯生产装置建设完成,同时配套建设风险应急设施、废气处理设施、废水处理设施等。年产 20000 吨乙二醛生产装置未建)。

2022 年 05 月 20 日,湖北纪源医药科技有限公司首次取得排污许可证(证书编号: 91421100MA4994TN5P001P),有效期限为 2022 年 05 月 20 日至 2027 年 05 月 19 日。

2024年01月09日,湖北纪源医药科技有限公司重新申请取得排污许可证(证书编号: 91421100MA4994TN5P001P),有效期限为2024年01月09日至2029年01月08日。(见附件11)。

2022年6月23日,湖北纪源医药科技有限公司已取得突发环境事件应急预案备案表(首次)(见附件4),备案编号为421100-2022-023-M。

本次验收为项目分期竣工验收,验收内容主要为 AE-活性脂生产车间、年产 500 吨 AE-活性酯生产装置以及辅助工程、公用工程、环保工程、贮运工程、风险防范工程等以及年产 500 吨 AE-活性酯。

根据《中华人民共和国环境保护法》(2015年1月1日)、国务院令第682号《建设项目环境保护管理条例》(2017年修订版)、《建设项目竣工环境保护验收暂行办法》(国环规环评[2017]4号)等有关规定,建设单位进行自主验收。湖北纪源医药科技有限公司进行资料核查和现场踏勘,查阅了有关文件和技术资料,查看了污染物治理及排放、环保设施的落实情况,并根据环评报告书、环评批复文件及相关标准要求,编制了监测方案,并委托黄冈博创检测技术服务有限公司于2023年8月6日对本项目所在厂区地下水、土壤进行了检测,于2023年11月10日~2023年12月11日对年产1500吨AE-活性酯及20000吨乙二醛产品项目分期工程的废气、废水、噪声等进行检测并出具检测报告。并根据现场调查情况和检测报告按照《建设项目竣工环境保护验收技术规范制药》(HJ792-2016)及《建设项目竣工环境保护验收技术指南污染影响类》编制完成《年产1500吨AE-活性酯及20000吨乙二醛产品项目分期竣工环境保护验收监测报告》,作为项目分期竣工环境保护验收的依据。

2 验收依据

2.1 建设项目环境保护相关法律、法规和规章制度

- (1)《中华人民共和国环境保护法》(2014年4月24日修正,2015年1月1日起施行);
- (2) 《中华人民共和国环境影响评价法》(2018年12月29日修正施行);
- (3)《中华人民共和国大气污染防治法》(2018年10月26日修正施行);
- (4)《中华人民共和国水污染防治法》(2017年6月27日修正,2018年1月1日起施行):
- (5)《中华人民共和国环境噪声污染防治法》(2021年12月24日通过,2022年6月5日起施行);
- (6)《中华人民共和国固体废物污染环境防治法》(2020年4月29日修正,2020年09月01日起施行);
 - (7)《建设项目环境保护管理条例》(国务院令第682号,2017年10月1日施行);
- (8) 《建设项目竣工环境保护验收暂行办法》(国环规环评〔2017〕4 号,2017 年 11 月 20 日实施)。

2.2 建设项目竣工环境保护验收技术规范

- (1)《建设项目竣工环境保护验收技术指南 污染影响类》(生态环境部公告 2018 年 第 9 号, 2018 年 05 月 15 日);
- (2) 《建设项目竣工环境保护验收技术规范 制药》(HJ792-2016),2016年3月29日发布,2016年7月1日实施。

2.3 建设项目环境影响报告书(表)及审批部门审批决定

- (1) 武汉华咨同惠科技有限公司编制的《湖北纪源医药科技有限公司年产 1500 吨 AE-活性酯及 20000 吨乙二醛产品项目环境影响报告书》, 2020 年 3 月:
- (2)《黄冈市生态环境局关于湖北纪源医药科技有限公司年产 1500 吨 AE-活性酯及 20000 吨乙二醛产品项目环境影响报告书的批复》(黄环审[2020]22 号),2020 年 4 月 15 日。

2.4 其他相关文件

- (1)《关于印发制浆造纸等十四个行业建设项目重大变动清单的通知》(环办环评(2018)6号);
 - (2)关于印发《污染影响类建设项目重大变动清单(试行)》的通知(环办环评函[2020]688

号),2020年12月13日;

- (3)《湖北纪源医药科技有限公司排污许可证》(证书编号:91421100MA4994TN5P001P), 2024年01月09日;
 - (4) 湖北纪源医药科技有限公司提供的其它技术资料。

3项目建设情况

3.1 地理位置及平面布置

3.1.1 地理位置

本项目位于湖北省黄冈市黄州火车站经济开发区黄冈化工园,中心地理坐标为:东经115.010507577°,北纬30.575512545°。项目地理位置图见图3.1-1。



图 3.1-1 项目地理位置图

公司厂址西南临园区迎宾路,路对面为黄冈市强龙化工新材料有限公司,厂址东北侧与湖北微控生物科技有限公司相邻,东南侧为湖北远东卓越公司,西北侧为黄冈维科曼医用材料有限公司、湖北腾云化工有限公司,项目周边无环境敏感点。

3.1.2 平面布置

项目位于湖北省黄冈市黄州火车站经济开发区化工园,西南紧邻迎宾路。公司建设按照化工行业要求布局,以厂区主干道为界分为东南、西北区域,东南区域由南向北依次为综合楼、总控制室、公用工程中心、初期雨水池、丁类堆场、危废暂存间、消防水池、循环水池、污水处理站,西北区域由南向北依次为辅助工程楼、丁类仓库、AE-活性酯车间、甲类仓库、丙类罐区、甲类罐区。厂区平面布置图见图 3.1-2。

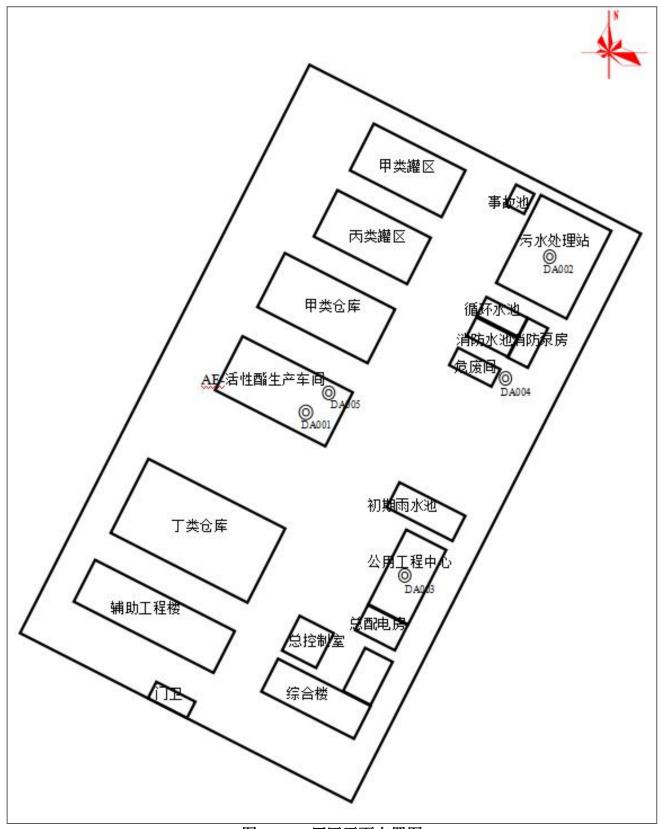


图 3.1-2 厂区平面布置图

3.2 建设内容

3.2.1 建设内容及规模

项目建设内容见表 3.2-1。

表 3.2-1 项目建设内容一览表

		—————————————————————————————————————	E以内谷 见仪	
性质	工程名称	环评建设内容	实际建设内容	备注
主体工程	AE-活性 酯生产车 间	4层,占地面积 729m²,主要布设 AE-活性酯生产装置。	3 层,占地面积 729m²,主要布设 AE-活性酯生产装置。	实际 AE-活性酯生产 车间为 3 层
	乙二醛生 产车间	4层,占地面积 1620m²,主要布设 乙二醛生产装置。	未建设	实际乙二醛生产车间 未建
	综合楼	4 层,占地面积 570m²,建筑面积 2280m²。	与环评一致	不变
	辅助工程 楼	2 层(局部 1 层),占地面积 1026m², 建筑面积 1728m²。	与环评一致	不变
辅助工程	总控制室	1 层,占地面积 180m²,建筑面积 180m²,对全厂进行控制。	与环评一致	不变
	公用工程 中心	1层,占地面积 750m²,建筑面积 750m²,主要包括配电房、锅炉房等。	与环评一致	不变
	门卫室	在厂区南侧大门处建设门房1间, 单层,占地面积85m ² 。	与环评一致	不变
	给水	生活用水和生产用水来自于陈策楼 自来水厂,供水压力为 0.3MPa。	与环评一致	不变
	排水	采用雨污分流、清污分流、污污分 流制排水系统,雨水和清净下水进 入市政雨水管网;生产废水和生活 污水经厂区污水处理站处理后一起 排入火车站经济开发区化工园区污 水处理厂。	与环评一致	不变
	供电	由电力公司 110KV 供电线路供给, 厂区采用 10KV 回路供电,设 10KV/0.4KV 中心变配电房,分配至 各车间配电室。	与环评一致	不变
公用工程	供热	项目生产供热由一台 10t/h 燃气锅 炉提供。	与环评一致	不变
	循环冷却 系统	建设一套循环水系统,最大循环水量为 500m³/h,给水压力 0.25Mpa,循环水温度 42℃,供水温度 32℃。	与环评一致	不变
	纯水系统	建设一套 1t/h 的纯水系统,给工艺 提供纯水。	未建设	乙二醛生产会用到纯 水,由于未生产乙二 醛,纯水系统未建设
	软水系统	建设一套 4t/h 的软水系统,给锅炉 提供软水。	建设一套 10t/h 的软水系统,给锅炉提供软水。	实际建设一套 10t/h 的 软水系统,给锅炉提 供软水
	空压系统	建设 1 台 40m³/min 环保节能型螺杆 式空压机。	与环评一致	不变
环保工程	废气处理	AE-活性酯酸性废气中氯化反应产生的氯化氢、二氧化硫经两级降膜水吸收+两级降膜碱吸收后与其它酸性废气一并由两级碱吸收处理后高空排放,水溶性有机废气经三级水吸收处理+干燥+活性炭吸附处理后高空排放,非水溶性有机废气经活性炭吸附处理后高空排放,常生有机废气经水吸收塔处理后高空排放;污水站废气经碱吸收塔+生物除臭装置处理后高空排放;燃气锅炉废气经 15m 高烟囱排放;燃气锅炉废气经 15m 高烟囱排放。	AE-活性酯氯化反应产生的氯化氢、二氧化硫经五级降膜水吸收+三级降膜碱吸收后与其它酸性废气一并由一级水吸收+两级碱吸收处理后通过 25m 高排气筒 DA001排放,有机废气经三级水吸收处理25m 高排气筒 DA001排放,粉尘经布袋除尘器处理后通过 23m 高排气筒 DA005排放;污水站废气经一级碱吸收塔+生物除臭装置处理后通过 15m 高排气筒 DA002排放;燃气锅炉废气经 15m 高烟囱 DA003排放;危废暂存间废气收集后经碱液吸收塔处理后通过 15m 高排气筒 DA004排放。	实际 AE-活性酯酸性 废气处理措施进行了 强化处理; 乙二醛生 产车间未建, 无乙二 醛生产车间有机废气 及相关废气处理措 施; 危废暂存间的废 气进行了收集和处理
	废水处理	项目部分高含盐废水采用三效蒸发 进行脱盐预处理后,与其他生产废	项目部分高含盐废水采用釜蒸进 行脱盐预处理后,与其他生产废	实际高盐废水采用釜 蒸进行脱盐预处理,

		水、初期雨水、生活污水一起进入 厂区污水处理站处理,厂区污水处 理站处置工艺为"调节池+微电解+ 沉淀池+UASB+A/O 池+二沉池+高 效沉淀",规模为 500m³/d。	水、初期雨水、生活污水一起进入 厂区污水处理站处理,厂区污水处 理站处置工艺为"微电解+芬顿+沉 淀池+调节池+UASB+A/O池+二沉 池+高效沉淀",规模为 500m³/d。	由于三效蒸发后母液 浓度很高,有机物挂壁,附着力很强,局部过热引起安全隐患 (爆炸);同时污水处理站处理工艺进行了调整,并增加了芬顿,废水处理措施进行了强化
	噪声治理	低噪声设备、厂房隔音、绿化。	与环评一致	不变
	固废治理	建设 100m² 危废暂存间,生产过程产生的工艺固废、废活性炭、脱附冷凝废液、检修废油、化验室废液等委托有资质单位安全处置;废包装物由原料供应商回收;废包装材料外卖废物回收公司;生活垃圾由环卫部门统一清收;污水站废物委托有资质单位鉴定,未鉴定之前按危废进行管理。	建设 100m² 危废暂存间,生产过程产生的工艺固废、废活性炭、检修废油、化验室废液等委托有资质单位安全处置;废包装物、废包装材料委托有资质单位安全处置;生活垃圾由环卫部门统一清收;高盐废水脱盐废盐、污水处理站污泥委托有资质单位进行处置。	实际无活性炭脱附及 脱附冷凝废液;废包 装物、废包装材料委 托有资质单位安全处 置
贮运工程	储罐区	设置甲类罐区、丙类罐区各一个, 甲类罐区设置甲醇储罐2个、乙腈 储罐2个、甲苯储罐1个、亚磷酸 三乙酯储罐1个、三乙胺储罐1个, 丙类罐区设置乙酰乙酸乙酯储罐1个、浓硫酸储罐1个、硫酸二甲酯 储罐1个、硫酰氯储罐1个、液碱 储罐1个、乙二醇储罐4个、乙二 醛储罐4个、盐酸储罐1个。	设置甲类罐区、丙类罐区各一个, 甲类罐区设置甲醇储罐 2 个、乙腈 储罐 2 个、甲苯储罐 1 个、亚磷酸 三乙酯储罐 1 个、三乙胺储罐 1 个、 双氧水储罐 1 个,丙类罐区设置乙 酰乙酸乙酯储罐 1 个、浓硫酸储罐 1 个、硫酸二甲酯储罐 1 个、硫酰 氯储罐 1 个、液碱储罐 1 个、浓盐 酸储罐 1 个。	实际甲类罐区增设1 个双氧水储罐;由于 未生产乙二醛,丙类 罐区未设置乙二醇储 罐和乙二醛储罐
	仓库	设置甲类仓库、丙类仓库、丁类仓库、丁类仓库、丁类堆场各一座,其中甲类仓库占地面积 648m²,丙类仓库占地面积 630m²,丁类仓库占地面积 1980m²,丁类堆场占地面积 1120m²。	设置甲类仓库、丁类仓库、丁类堆 场各一座,其中甲类仓库占地面积 648m²,丁类仓库占地面积 1980m²,丁类堆场占地面积 1120m²。	实际未设置丙类仓库
	化学品运 输	公路—汽车运输方案,委托有资质 的专业公司运输危险化学品。	与环评一致	不变
	消防系统	建有消防池一座,占地面 135m²; 在车间内及消防通道边设置有消防 栓;在生产装置区、仓库及罐区设 置手提式干粉灭火器和推车式干粉 灭火器。	与环评一致	不变
环境风险 防范工程	三级防控 体系	一级防控:储罐区设置环形沟及围堰; 二级防控:建一座有效容积500m³初期雨水收集池和一座有效容积1200m³事故池; 三级防控:雨水排口设置切换阀门,防控溢流至雨水系统的污水进入附近水体。污水管网设置了闸板,可防控事故废水进入污水处理站,事故时污水可直接流入事故池。	一级防控:储罐区设置环形沟及围堰; 二级防控:建一座有效容积750m³初期雨水收集池和一座有效容积600m³事故池; 三级防控:雨水排口设置切换阀门,防控溢流至雨水系统的污水进入附近水体。污水管网设置了闸板,可防控事故废水进入污水处理站,事故时污水可直接流入事故池。	实际初期雨水池 750m³,事故应急池 600m³,罐区最大储罐 容积 63m³,罐区围堰 容积为 604.8m³作为 罐区的泄露或火灾事 故消防废水暂存应急 之用

厂区建筑物见表 3.2-2。

表 3.2-2 厂区建筑物一览表

序号 建构筑物名	建构给伽夕轮	环评情况			实际情况	备注
	连钩规切石物	层数	占地面积(m²)	建筑面积(m²)		

					2日 上州至和	实际 AE-活性酯生产车
1	AE-活性酯生产车间	4	729	2916	3 层,占地面积 729m ² ,建筑面积	间为3层,相应的建筑
					2301.75m ²	面积减少
2	乙二醛生产车间	4	1620	6480	实际无	实际乙二醛生产车间未 建设
3	综合楼	4	570	2280	与环评一致	不变
4	辅助工程楼	2	1026	1728	与环评一致	不变
5	总控制室	1	180	180	与环评一致	不变
6	公用工程中心	1	750	750	与环评一致	不变
7	门卫室	1	85	85	与环评一致	不变
8	甲类罐区	1	653		与环评一致	不变
9	丙类罐区	1	653		与环评一致	不变
10	甲类仓库	1	648	648	与环评一致	不变
11	丙类仓库	1	630	630	实际无	实际丙类仓库未建设
12	丁类仓库	1	1980	1980	与环评一致	不变
13	丁类堆场	1	1120	1120	与环评一致	不变
14	消防水池	1	135		与环评一致	不变
15	消防泵房	1	189	189	与环评一致	不变
16	循环水池	1	180		与环评一致	不变
17	污水处理区(含事故 池)	1	1530		与环评一致	不变
18	初期雨水池	1	225		与环评一致	不变

3.2.2 产品方案

项目产品方案见表 3.2-3。

表 3.2-3 项目产品方案一览表

			· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·	,,	
	序号	产品名称	环评产能(t/a)	实际产能(t/a)	备注
	1	AE-活性酯	1500	500	实际 AE-活性酯产能未达到环评产能
-	2	乙二醛	20000	0	实际乙二醛生产车间未建,未生产乙 二醛

项目副产品方案及规模情况见表 3.2-4。

表 3.2-4 项目副产品方案及规模情况一览表

序	司立日夕粉	环评情况		实际	情况	タンナ	
号	副产品名称	产生量(t/a)	去向	产生量(t/a)	去向	备注 	
1	甲醇(99%)	244	外售	81.3	生产套用	实际 AE-活性酯产能未达 到环评产能,副产产生量减 少,去向为生产套用	
2	硫酸钠(98.6%)	2145	外售	715	外售	实际 AE-活性酯产能未达 到环评产能,副产产生量减 少,去向与环评一致	
3	硫酸钠(96%)	462.8	外售	0	离心母液进入 污水处理站处 理	实际离心母液未进行浓缩 结晶离心分离干燥回收副 产物硫酸钠	
4	亚硫酸钠(99%)	1300.9	外售	0	碱吸收液进入 污水处理站处 理	实际碱吸收液未加碱液生 成亚硫酸钠溶液进行浓缩 结晶离心分离干燥回收副	

						产物亚硫酸钠
5	盐酸 (30%)	1267.6	外售	422.5	外售	实际 AE-活性酯产能未达 到环评产能, 副产产生量减 少,去向与环评一致
6	氯化钠 (98%)	398.9	外售	0	离心母液浓缩 回收甲醇后作 为危废委托有 资质单位进行 处置	实际离心母液浓缩回收甲醇后未进行静置分层,水相过滤,过滤液加盐酸中和碳酸氢钠,中和液进行浓缩结晶离心分离干燥回收副产物氯化钠
7	磷酸三乙酯 (99.5%)	960	外售	0	分层有机相进 行浓缩,K苯 冷凝液甲,其 水 水 水 水 水 水 水 水 水 水 水 水 水 水 水 水 水 水 水	实际分层有机相进行浓缩, 低沸冷凝液甲苯回用萃取, 其他含磷酸三乙酯未作为 副产物

3.3 主要设备、原辅材料及能耗

项目主要生产设备见表 3.3-1。

表 3.3-1 项目主要生产设备一览表

		₩ ₩ ₩ ₩ ₩ ₩ ₩ ₩ ₩ ₩			
序号	设备名称	型号规格	环评数量(台/套)	实际数量(台/套)	备注
,		AE 活性酯			
1	搪玻璃反应釜	1000L, 2000L, 5000L, 6300L	14	14	不变
2	热交换器	20M², 40M², 螺旋板式	6	6	不变
3	自动卸料离心机	PLD1250	4	4	不变
4	平板式离心机	PSB1250	3	3	不变
5	泵		20	20	不变
6	真空泵	滑片式	4	4	不变
7	真空泵	水射真空泵	2	2	不变
8	空压机		1	1	不变
9	浓缩釜	1000L、2000L	10	1 (1000L)	实际减少
10	过滤器		3	3	不变
11	双锥干燥器		4	4	不变
12	干燥塔		1	1	不变
		乙二醛			
1	氧化器	Ф2800	2	0	实际无
2	罗茨风机	100m³/min	2	0	实际无
3	导热机组	360kw	2	0	实际无
4	电加热器	220kw	2	0	实际无
5	汽化器	Φ1800×1500	2	0	实际无
6	氧化器	Ф2800×2400	3	0	实际无
7	吸收塔	Ф2800×15000, Ф2,500×10500,	6	0	实际无
		10			

		Ф2,200×10500			
8	预热器	Φ1800×1500	2	0	实际无
9	文丘里混合器		2	0	实际无

项目主要原辅材料消耗情况见表 3.3-2。

表 3.3-2 项目主要原辅材料消耗情况一览表

	衣 3.3-2 坝日王安原拥材科捐札情仇一见衣							
序号	名称	规格成分	物质形状	环评消耗量(t/a)	实际消耗量(t/a)	备注		
	AE-活性酯							
1	乙酰乙酸乙酯	≥99%	液态	1173	391			
2	亚硝酸钠	≥99%	固态	758.6	252.9			
3	硫酸	≥98%	液态	998.08	332.7			
4	硫酸二甲酯	≥99%	液态	1365	455			
5	液碱	≥30%	液态	5716.65	1905.6			
6	甲苯	≥99%	液态	112.8	37.6			
7	氢氧化钠	≥99%	固态	433	144.3			
8	磺酰氯	≥98%	液态	1581	527] 实际 AE-活		
9	硫脲	≥99%	固态	686	228.7	性酯产能未		
10	碳酸氢钠	≥99%	固态	794	264.7	达到环评产 能,原辅料消		
11	盐酸	≥30%	液态	170	56.7	耗量减少		
12	甲醇	≥99%	液态	151.65	50.6			
13	DM	≥99%	固态	1018	339.3			
14	三乙胺	≥99%	液态	121.2	40.4			
15	亚磷酸三乙酯	≥99%	液态	1116	372			
16	乙腈	≥99%	液态	118.3	39.4			
17	双氧水	≥30%	液态	400	133.3			
18	活性炭		固态	48	16			
			乙二醛					
1	空气		气态	38541.43	0	实际无		
2	乙二醇	≥99%	液态	11000	0	实际无		
3	复合银催化剂		固态	4.25	0	实际无		
4	活性炭		固态	20	0	实际无		
		•		•		•		

项目能源消耗情况见表 3.3-3。

表 3.3-3 项目能源消耗情况一览表

		<u> </u>	, , , , , , , , , , , , , , , , , , , 		
	序号	名称	环评消耗量	实际消耗量	备注
Ī	1	自来水	198015.9m³	81995.63m ³	实际 AE-活性酯产能未
	2	电	360 万 kwh	90万 kwh	达到环评产能, 未生产 乙二醛用水量和用电量
	3	蒸汽	72000t	72000t	减少

厂区储罐设置情况见表 3.3-4。

表 3.3-4 厂区罐区设置情况一览表

	Ni-ball -	环评情况		实际情况		备注			
序号	储存物质	容积(m³)	数量(个)	储罐类型	容积 (m³)	数量(个)	储罐类型		
	甲类罐区								
1	甲醇	100	2	立式罐	63	2	立式罐	实际容积变小	
2	乙腈	100	2	立式罐	63	2	立式罐	实际容积变小	
3	甲苯	100	1	立式罐	63	1	立式罐	实际容积变小	
4	亚磷酸三乙酯	50	1	立式罐	63	1	立式罐	实际容积变大	
5	三乙胺	50	1	立式罐	10	1	立式罐	实际容积变小	
6	双氧水				30	1	立式罐	实际增设双氧水 储罐,不暂存在丙 类仓库	
				丙类罐	X				
1	乙酰乙酸乙酯	50	1	立式罐	63	1	立式罐	实际容积变大	
2	浓硫酸	20	1	立式罐	63	1	立式罐	实际容积变大	
3	硫酸二甲酯	50	1	立式罐	63	1	立式罐	实际容积变大	
4	磺酰氯	50	1	立式罐	63	1	立式罐	实际容积变大	
5	30%液碱	65	1	立式罐	63	1	立式罐	实际容积变小	
6	乙二醇	100	4	立式罐		实际无		实际由于未生产 乙二醛,丙类罐区	
7	乙二醛	100	4	立式罐		实际无		未设置乙二醇储 罐和乙二醛储罐	
8	浓盐酸	50	1	立式罐	63	1	立式罐	不变	

3.4 劳动定员和生产制度

项目目前员工60人,年生产300天,4班3倒,每班8小时。

3.5 水源及水平衡

项目目前仅生产 AE-活性脂 500 吨,给排水情况如下:

- ①工艺用水:项目生产消耗新鲜水 3987.63m³/a,原料带水 2379.79m³/a,反应生成水 326.88m³/a,工艺过程废水产生量为 4928.72m³/a。
- ②废气吸收用水:项目 AE 活性酯废气经水吸收、碱吸收处理以及污水处理站废气、危废暂存间废气经碱吸收处理均有废水产生,废气吸收新鲜水用量约为 15800m³/a,废气吸收共产生废水 13430m³/a。
- ③质检化验用水:质检工序主要按检验规程对工序产品进行首检和监督抽检,质检工序用水量为75m³/a,废水排放量为63.75m³/a。
- ④设备及地面清洗水:车间地面平均每天清洗一次,生产设备每生产一批次清洗一次,设备及地面清洗用水量为1500m³/a,废水产生量为1275m³/a。
- ⑤锅炉用水:项目建设一台 10t/h 燃气锅炉,锅炉年运行 300 天,每天运行 24 小时,锅炉软水利用离子交换设备制备,所需新鲜水 23000m³/a,软水制备过程产生废水 3000m³/a,制

成软水 20000m³/a, 锅炉运行过程中产生废水 2000m³/a。

- ⑥循环冷却水系统用水:在生产过程中,冷凝器需用到冷却水,循环使用,仅有少量水份蒸发,定期补水,年补充水量为36000m³,年排放量为12000m³。
 - ⑦生活用水:项目员工 60 人,年用水量为 1080m³,年排水量 918m³。
- ⑧绿化用水: Γ 区绿化面积为 5530 m^2 ,按照 $1.0L/m^2$ •d 进行计算,则本项目厂区绿化用水约 $553m^3/a$ (全年按绿化 100 天计)。
- ⑨初期雨水: 黄冈市多年平均降雨量为 1269mm, 按每次平均降雨时长为 1.5h 计算,项目污染装置区总的汇水面积约为 29000m², 径流系数取 0.9,则本项目收集初期雨水量(降雨前 15min)为 5520.15m³/a,进入厂区污水处理站处理。

项目部分高含盐废水采用釜蒸进行脱盐预处理后,与其他生产废水、初期雨水、生活污水一起进入厂区污水处理站处理,厂区污水处理站处理工艺为"微电解+芬顿+沉淀池+调节池+UASB+A/O池+二沉池+高效沉淀",规模为 500m³/d。

项目水平衡表见表 3.5-1, 水平衡图见图 3.5-1。

原料带水 编 总用水量 新鲜水 循环水/循 排水量 工段 备注 (m³/a) 号 (m^3/a) (m^3/a) 量 (m³/a) 序水(m³/a) (m^3/a) (m^3/a) 反应生成水 326.88: 1 工艺用水 3987.63 2379.79 0 1468.66 4928.72 反应消耗水 1.08; 6367.42 进产品 295.84 废气吸收用水 134300 15800 0 118500 2 2370 13430 3 质检化验用水 75 75 0 0 11.25 63.75 设备及地面清洗 4 1500 1500 0 0 225 1275 --水 5 锅炉用水 77000 23000 0 54000 18000 5000 循环冷却水系 6 1800000 36000 0 1764000 24000 12000 统用水 7 生活用水 1080 1080 0 0 918 162 绿化用水 8 553 553 0 0 553 0 9 初期雨水 0 0 0 0 0 5520.15 2020875.42 81995.63 2379.79 1936500 46789.91 43135.62 合计

表 3.5-1 项目水平衡一览表 (单位: m³/a)

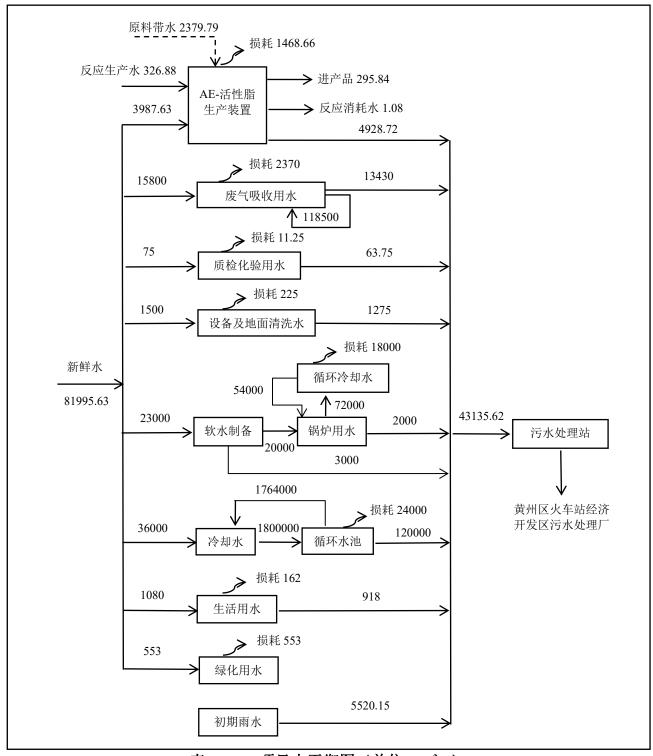


表 3.5-1 项目水平衡图 (单位: m³/a)

3.6 生产工艺

本项目目前仅生产 AE-活性脂产品, 乙二醛不生产。

3.6.1 产品简介

中文名: 2-甲氧亚氨基-2-(2-氨基-4-噻唑基)-(Z)硫代乙酸苯并噻唑酯,简称 AE-活性酯。

分子式: C₁₃H₁₀N₄O₂S₃, 分子量: 350.45。

$$H_2N$$
 S
 N
 O
 CH_3

结构式:

产品规格:淡黄色结晶。

物化性质:本品为淡黄色结晶,熔点为 128-130°C,沸点 563.2±42.0°C。

用途: 生产头孢三嗪、头孢噻肟钠等药品的主要原料。

3.6.2 生产原理

起始原料亚硝酸钠、乙酰乙酸乙酯、硫酸经过肟化、甲基化、氯化、环合、水解、缩合等过程得到 AE-活性酯粗品,再经精制得到 AE-活性酯成品。

(1) 肟化反应

主反应 1-1

副反应 1-1

$$2NaNO_2 + H_2SO_4 \longrightarrow Na_2SO_4 + 2HNO_2$$

副反应 1-2

$$2HNO_2 \longrightarrow NO_2 + NO + H_2O$$

副反应 1-3

(2) 甲基化反应

副反应 1-4

副反应 1-5

$$HNO_2$$
 + $NaOH$ - \rightarrow $NaNO_2$ + H_2O

副反应 1-6

(CH₃)
$$_2$$
SO₄ + 2NaOH \longrightarrow 2CH $_3$ OH + Na $_2$ SO₄

副反应 1-7

副反应 1-8

(3) 氯化反应

$$H_3C$$
 O CH_3 $+$ SO_2C1_2 O CH_3 $+$ SO_2 $+$ $HC1$ $C_7H_{11}NO_4$ $C_7H_{10}C1NO_4$ 氯化物

副反应 1-9

$$H_3C$$
 + SO_2C1_2 \longrightarrow CI R + SO_2 + $HC1$

副反应 1-10

副反应 1-11

$$HC1 + NaOH \longrightarrow NaC1 + H_2O$$

副反应 1-12

$$SO_2Cl_2$$
 + $4NaOH$ \longrightarrow Na_2SO_4 + $2NaCl$ + $2H_2O$

副反应 1-13

$$SO_2C1_2$$
 + $2H_2O$ \longrightarrow H_2SO_4 + $2HC1$

副反应 1-14

(4) 环合反应

副反应 1-15

$$CI$$
 R + H_2N NH_2 + $NaHCO_3$ R + $NaC1$ + CO_2 + $2H_2O$

(5) 水解反应

主反应 1-5

主反应 1-6

(6) 缩合反应

副反应 1-16

(7) DM 合成

$$_{2}$$
 $_{S}$ $_{S}$

主反应 1-8

$$H_3C$$
 H_3C H_4 H_2O H_3C H_4 H_2O H_5O H

副反应 1-17

3.6.3 生产工艺流程

(1) 肟化反应

向肟化反应釜中加入一定量亚硝酸钠和水配置成的溶液,然后加入投料量的乙酰乙酸乙酯,搅拌均匀。在-5-30°C,将按比例配好的硫酸、水加入上述体系中,保持温度在-5°C-30°C 进行反应。反应过程中有一定量氮氧化物废气 G_{1-1} 产生,进入废气处理装置。反应毕,肟化反应产物 2-羟肟乙酰乙酸乙酯(简称肟化物)进入甲基化反应工序。

(2) 甲基化反应

维持温度-5-30°C,向上步肟化反应完的反应釜中加入液碱和硫酸二甲酯,进行甲基化反应,生成 2-甲氧亚胺乙酰乙酸乙酯(简称甲基化物)。甲基化反应完成后,加入一定量的甲苯,进行萃取分层,有机相浓缩回收甲苯后转入氯化反应釜,水相加入氢氧化钠将硫酸二甲酯、硫酸甲酯钠水解后进行浓缩,至有固体析出,低沸冷凝液甲醇回用至环合反应,高沸冷凝液 W_{1-1} 为废水,进入公司污水站处理,浓缩釜底物降温结晶后离心分离,分离液 W_{1-2} 进入公司污水站处理,次缩釜底物降温结晶后离心分离,分离液 W_{1-2} 进入公司污水站处理,分离固体主要含硫酸钠及少量水,作为副产物外售。浓缩未凝气 G_{1-2} 、 G_{1-3} 均进入废气处理装置。

(3) 氯化反应

向氯化反应釜中加入上步得到的甲基化物,加热升温,再向反应釜中加入磺酰氯,保持温度在 35-65°C进行反应,生成 4-氯-2-甲氧亚胺乙酰乙酸乙酯(简称氯化物),反应过程会产生一定量二氧化硫和氯化氢气体 G_{1-4} ,经五级降膜水吸收制取稀盐酸,然后经三级降膜碱吸收、一级降膜水吸收+二级降膜碱吸收,吸收液 W_{1-3} 进入公司污水站处理。氯化反应完成后进行浓缩,浓缩釜底物进入环合反应工序,浓缩气体主要为未反应完的磺酰氯,经碱吸收处理,碱吸收处理过程产生的废气 G_{1-5} 进入废气处理装置,碱吸收液 W_{1-4} 进入公司污水站处理。

(4) 环合反应

向环合反应釜中加入一定量的甲醇、水,再加入投料量的硫脲和碳酸氢钠,搅拌均匀。在 $10\text{-}30^{\circ}$ C下,加入上一步得到的氯化物进行反应,生成 $2\text{-}(2\text{-}氨基-4\text{-}噻唑基})$ -2-甲氧亚胺乙酰乙酸乙酯(简称环合物),反应过程中会产生一定量二氧化碳废气 $G_{1\text{-}6}$,无组织排放。反应中,逐渐有固体析出,反应毕,采用自动卸料离心机进行固液分离,离心母液先浓缩回收 80%甲醇水溶液,回收釜残作为危废委托有资质单位安全处置。分离固体加入一定量的水进行打浆,然后采用自动卸料离心机进行固液分离,二次离心液 $W_{1\text{-}5}$ 进入公司污水站处理,二次分离固体进水解反应釜。

(5) 水解反应

向水解反应釜中加入上步得到的环合物,再加入一定量的水,加热升温,并向反应釜中加入一定量的液碱,保持温度在 35-65°C进行反应,生成氨噻肟酸(简称水解物)。水解反应完成后,加入活性炭脱色,然后过滤,滤饼 S₁₋₂ 为危废委托有资质单位安全处置,向过滤液中加入一定量的稀硫酸,体系中有大量固体析出,采用自动卸料离心机进行固液分离,离心母液进入公司污水站处理。离心固体加入一定量的甲醇进行打浆,然后采用自动卸料离心机进行固液分离,二次离心液浓缩回收甲醇,回收未凝 G₁₋₈ 进入废气处理装置,回收釜残 S₁₋₃ 为危废委托有资质单位安全处置,二次离心固体采用双锥进行真空干燥,干燥固体送至缩合反应工序,干燥气体送至甲醇回收冷凝装置。

(6) 缩合反应

向缩合反应釜中加入一定量乙腈、甲苯的混合溶剂,然后加入上步水解产物、DM 和三乙胺,搅拌均匀后,向反应釜中加入投料量的亚磷酸三乙酯,保持温度在 5-35℃进行反应,反应毕,体系中产生大量固体,采用自动卸料离心机进行固液分离,离心固体加乙腈洗涤后再离心,再离心得到的离心固体采用双锥进行真空干燥,得到产品 AE 活性酯,腈洗离心液进行乙腈回收,初始冷凝液为乙腈、甲苯的混合溶剂,回用至缩合反应工序,后续回收的冷凝液为乙腈,回用至腈洗离心工序,回收未凝气 G₁-9 进入废气处理装置,乙腈回收釜液和缩合离心母液一并加硫酸中和三乙胺后进行乙腈、甲苯溶剂回收,回收未凝气 G₁-10 进入废气处理装置,回收釜底物进入 DM 合成工序。

(7) DM 合成

向乙腈、甲苯溶剂回收后的釜底物中加入 50%甲醇水溶液、双氧水,将 2-巯基苯并噻唑氧化为 DM、亚磷酸三乙酯氧化为磷酸三乙酯,反应毕,过滤,过滤物主要为 DM,真空干燥后回用至缩合反应,干燥废气 G₁₋₁₁ 进入废气处理装置,过滤液浓缩回收甲醇水溶液,未凝气 G₁₋₁₂ 进入废气处理装置,浓缩釜液加甲苯后萃取分层,分层水相进行浓缩,未凝气 G₁₋₁₃ 主要为水蒸汽,无组织排放,冷凝液 W₁₋₈ 进入公司污水站处理,浓缩釜残 S₁₋₄ 为危废委托有资质单位安全处置;分层有机相进行浓缩,低沸冷凝液为甲苯,回用至萃取分层,浓缩未凝气 G₁₋₁₄ 进入废气处理装置,浓缩釜残 S₁₋₅ 为危废委托有资质单位安全处置。

AE-活性脂工艺流程及产污环节见图 3.6-1。

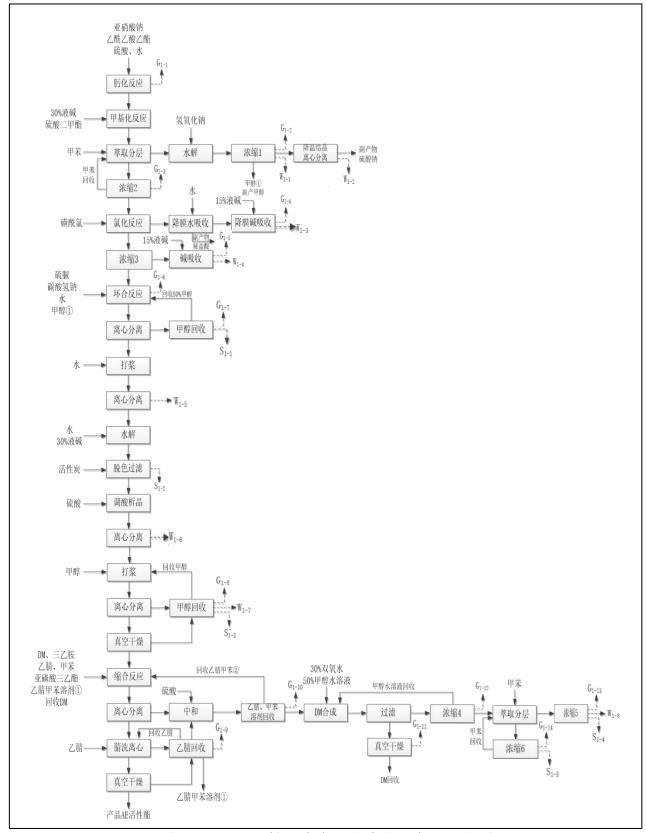


图3.6-1 AE-活性脂生产工艺流程及产污环节图

AE-活性酯生产工艺主要产污环节汇总见表3.6-1。

表 3.6-1 AE-活性酯生产工艺主要产污环节一览表

类别 编号 污染源工序 主要污染物	备注
-------------------	----

	G_{1-1}	 	氮氧化物	由一级水吸收+两级碱吸收处理后通过 25 米高排气筒排放
	G ₁₋₂	浓缩 1	乙醇、甲醇、甲苯	由三级水吸收+干燥+活性炭吸附处理后通过 25 米高排 气筒排放
	G ₁₋₃	浓缩 2	乙醇、甲醇、甲苯	由三级水吸收+干燥+活性炭吸附处理后通过 25 米高排 气筒排放
	G ₁₋₄	氯化反应	HCl、SO ₂	经五级降膜水吸收+三级降膜碱吸收后与其它酸性废气一并由一级水吸收+两级碱吸收处理后通过 25 米高排气筒排放
	G_{1-5}	碱吸收	氯化氢、硫酸雾	经五级降膜水吸收+三级降膜碱吸收后与硫酸雾一并由一级水吸收+两级碱吸收处理后通过 25 米高排气筒排放
	G ₁₋₆	环合反应	二氧化碳	无组织排放
废气	G ₁₋₇	甲醇回收	甲醇	由三级水吸收+干燥+活性炭吸附处理后通过 25 米高排 气筒排放
	G ₁₋₈ 甲醇回收		甲醇	由三级水吸收+干燥+活性炭吸附处理后通过25米高排 气筒排放
	G ₁₋₉	乙腈回收	乙腈	由三级水吸收+干燥+活性炭吸附处理后通过 25 米高排 气筒排放
	G ₁₋₁₀	乙腈、甲苯回收	乙腈、甲苯	由三级水吸收+干燥+活性炭吸附处理后通过25米高排 气筒排放
	G ₁₋₁₁	真空干燥	甲醇	由三级水吸收+干燥+活性炭吸附处理后通过25米高排 气筒排放
	G ₁₋₁₂	浓缩 7	甲醇	由三级水吸收+干燥+活性炭吸附处理后通过25米高排 气筒排放
	G ₁₋₁₃	浓缩 8	水蒸汽	无组织排放
	G ₁₋₁₄	浓缩 9	甲苯	由三级水吸收+干燥+活性炭吸附处理后通过25米高排 气筒排放
	W_{1-1}	浓缩 1	COD	
	W_{1-2}	降温结晶 离心分离	无机盐	
	W_{1-3}	降膜吸收	COD	
废水	W_{1-4}	碱吸收	无机盐	进入公司污水处理站处理
	W_{1-5}	离心分离	COD	
	W_{1-6}	离心分离	COD	
	W_{1-7}	甲醇回收	COD	
	W_{1-8}	浓缩 8	COD	
	S ₁₋₁	甲醇回收	回收釜残	
	S ₁₋₂	脱色过滤	滤渣	
固废	S ₁₋₃	甲醇回收	回收釜残	委托有资质单位安全处置
	S ₁₋₄	浓缩 5	浓缩釜残	
	S ₁₋₅	浓缩 6	浓缩釜残	
噪声	N	机械设备噪声	等效连续 A 声级	选用低噪声设备、采用消声、隔声、减振等

3.7 项目变动情况

项目变动情况见表 3.7-1。

表 3.7-1 项目变动情况一览表

表 3.7-1 项目受动情况一览表					
项目	环评内容	批复内容	实际建设情况	变化情况	
性质	新建	新建	新建	不变	
规模	年产 1500 吨 AE-活性脂及 20000 吨二乙醛	年产 1500 吨 AE-活性脂及 20000 吨二乙醛	年产 500 吨 AE-活性脂	实际 AE-活性酯产能未达到 环评产能,乙二醛生产车间 未建,未生产乙二醛	
建设地点	湖北省黄冈市黄州火车站经济开发区黄冈化 工园	湖北省黄冈市黄州火车站经济开发区黄冈化工 园	湖北省黄冈市黄州火车站经济开发区黄冈化 工园	不变	
生产工艺	AE-活性脂生产工艺: 肟化反应甲基化反应 氯化反应环合反应水解反应缩合反应 DM 合成 乙二醛生产工艺: 预热气化及过滤氧化反应 吸收脱色过滤		AE-活性脂生产工艺: 肟化反应甲基化反应氯化反应环合反应水解反应缩合反应DM 合成	实际乙二醛生产车间未建, 未生产乙二醛,无乙二醛生 产工艺	
环境保护措施	脱盐预处理后,与其他生产废水、初期雨水、	废气:项目生产工艺废气应根据车间布局情况进行收集、处理后集中排放。AB-活性酯装置氯化反应产生的氯化氢、二氧化硫经两级降膜水吸收+两级降膜碱吸收后与其它酸性废气一并由两级碱吸收处理后由20米高的1号排气筒排放;AE活性酯装置生产过程中产生的水溶性有机废气经三级水吸收+干燥+活性炭吸附处理后由20米高的2号排气筒排放;AB活性影吸附处理后由20米高的3号排气筒排放;AE活性酯干燥过程产生的粉尘经设备自带除尘装置处理后由20米高的4号排气筒排放;AE活性酯干燥过程产生的粉尘经设备自带除尘装置处理后由20米高的5号排气筒排放;石二醛装置生产过程中产生的有机废气排放;石二醛装置生产过程中产生的有机废气排放;石二醛装置生产过程中产生的有机废气排放;石二醛装置生产过程中产生的有机废气排放;石二醛装置生产过程中产生的有机废气制放;污水处理站恶臭气体收集后送两级碱吸收塔+生物除臭装置处理后由15米高的6号排气管排放;锅炉烟气直接通过15m高烟囱排放。废水:严格按照"雨污分流、清污分流"的原则设置给排水系统。污水收集、输送管网应设置明管,并标示。切实做好各类管网和污水收集	处理后通过 25m 高排气筒 DA001 排放,粉尘 经布袋除尘器处理后通过 23m 高排气筒 DA005 排放;污水站废气经一级碱吸收塔+生物除臭装置处理后通过 15m 高排气筒 DA002 排放;燃气锅炉废气经 15m 高烟囱 DA003 排放;危废暂存间废气收集后经碱液吸收塔处理 后通过 15m 高排气筒 DA004 排放。 废水: 严格按照"雨污分流、清污分流"的原则设置给排水系统。污水收集、输送管网设置明	废气处理措施; AE-活性酯车间酸性废气、有机废气排气高度 25m, 粉尘排气筒高度 23m, 两个排气筒高度 23m, 两个排气筒高进行了收集和处理。根据本次验收监测报告, 有组织废气均达标排放; 经计算,污染物排放总量满足环评总量控制要求	

海中UASB+AO 油十二氮油·高效衍泄,规模为 等积的利期雨水池、控制网、与污水处理站的连接联 引起安全隐患(爆炸),同 建投联通信用、调生活污水及到期面水池,不同 通信 医疗水处型综合性 现水 (高速成水泵)用海南地产 可读整、并增加了芬栀、皮 水水类用 消毒性 建物 电影中 沉重地 高度 对 "	34	LILACDIA/O 洲上二河洲上京湖沼滨" 扣提升	家和的知期雨水池 烧料阀 与污水从珊边的	知期更北洲 按判例 上污水处理计的连接联	引起空令险事(爆炸) 同
和生产院人及初期雨水进入厂区污水处理缺处,按水、含品底底水买用金属担行服益,及约期需了	140				
理,污水处理於天用"词"治。增加等"沉淀"上之,污水 他理的交流,污水处理的采用 ,水处理精施进行了强化 +UASB+A/O 池+5/流海·高效沉淀"工艺,污水 "微电解+芬磺元淀池+词节油+UASB+A/O 处理给设计规格 500m ³ /d。污水整处理后,常规污染固于须水处理的模核 规污染固于须达到黄州区火车转营济开发区污 为 500m ³ /d。污水整处理后,常规污染固于须 水处理,接诊器准、特征污染因了达到 (化学合成类则) 甚		300m /u ₀			
+UASBH-A/O 独士- 近池- 海效治流"工艺, 污水 性 电影子原外 野菜 地 UASBH-A/O 独士- 近池 有效治流"工艺, 污水 化野菜 財粮 500m²d。 济 条处处里点,常 规行案因子须 法					
					水处理消息处行了强化
#污染因子须达到黄州区久车给含汗夹区污水处理后,常规污染因子须、处理后接管标准、特征污染因于达到《化学合成类制药工业水污染物情放标准》(GB21904-2008)后排入开发区污水处理一接管标准、特征污染因于达到《化学合成类制药工业水污染物情放标准》(GB21904-2008)后排入开发区污水处理。					
水处理厂接管标准、特征污染图于达到《化学 合成类制药工业/污染类物用方标标型》(GB21904-2008)后排入开发区污水处理厂选 中级 (元深度处理。					
(GB21904-2008) 后排入开发区污水处理厂 方深度处理。					
(GB21904-2008) 后推入开发区污水处理厂进 「					
一					
 噪声:项目应选购噪声排放值低的设备、对产噪机被设备合理布局,尽量安装在远距厂界、按规被影目标的地方等。通过清声、减振、隔音和距离衰减等一系列措施确保厂界噪声应满足(工业企业厂界环境噪声排放陈律》(GB12348-20083 3 类标准要求。					
 噪机被设备合理布局,尽量安装在远距厂界、环境敏感目标的地方等。通过消声、减振、隔音和距离衰减等—系列措施破促了界噪声或满 人工业企业厂界环境敏感目标的地方等。通过消声、减振、隔音和距离衰减等—系列措施破促了界噪声或满 人工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008) 3 类标准要求。 固度,生产过程产生的工艺固废、废活性炭、股阶冷凝废液、检修废油、化验室废液等大组合产量、企验废物应在厂区危险废物产格按(指告书)提出的要求妥善处置。危险废物应在厂区危险废物产格按(指告书)提出的要求妥善处置。危险废物应在厂区危险废物产格按(指告书)提出的要求妥善处置。危险废物应在厂区危险废物产格按(指告书)提出的要求妥善处置。危险废物应在厂区危险废物产格按(指告书)提出的要求妥善处置。危险废物应在厂区危险废物有应的大量、废色装物由原料供应商回收、废包装材料外贵废物回收公司;生活过及收集后由环卫部门统一清运安全处置,一般工业固废及危险废物产格按(报告书》提出的要求妥善处置。危险废物有应的无限单位发生处置,则产品必须符合产品质量标准要求,无则应作为危险废物有存的活体。全由有资质单位发生处理,则产品必须符合产品质量标准要求,无法生产品的混合产品质量标准要求。无法生产品的产品险废物进行管理和处置。客实危险废物有应品对个危险废物进行管理和处置。客实危险废物有后的进入污水处理或作为危险废物进行。整体的对于危险废物转移联单制度,危险废物在手移过程中严格执行"危险废物;存于单、控制标准》(GB18597-2012) 标准规范要求。危险废物临时贮存污染控制标准》(GB18597-2012) 标准规范要求。 企废资物、财产各类污染物不排入外环境。客实了各类危险化产品,是物种标准》(GB18597-2012) 标准规范要求。 发现资的格准、输送等风险的经常、企废资物收集系统,确保事故情况下各类污染物不排入外环境。客实了各类危险化产品、定股废物的储存、输送等风险的范洁施、做好各系,企废资和制度,企业转发,取为价格、企业企业分的储水、输送等风险的范洁施、做好各系,企业企业了现金的技术系列,建区最大等政力的分别,建区最大等政力的分别,建区最大等政力的分别,是工程的产业,是一个专业的企业,是一个专业的企业,是一个专业的企业,是一个专业的企业,是一个专业的企业,是一个专业的企业,是一个专业的企业的企业,是一个专业的企业的企业,是一个专业的企业的企业,是一个专业的企业的企业,是一个专业的企业的企业,是一个专业的企业的企业的企业,是一个专业的企业的企业的企业的企业的企业的企业的企业的企业的企业的企业的企业的企业的企业					
环境酿感目标的地方等。通过消声、减振、隔音和距离衰减等一系列措施确保厂界噪声应满足《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)3 类标准要求。 國度: 生产过程产生的工艺周波、废活性炭、					
音和距离衰減等一系列措施确保厂界噪声演起程工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)3 类标准要求。					
是《工业企业厂界环境噪声排放标准》 (GB12348-2008) 3 类标准要求。 (CD2616		噪声: 低噪声设备、厂房隔音、绿化。			不变
(GB12348-2008) 3 类标准要求。 (GB12348-2008) 3 类标准要求。					
□废: 生活垃圾收集后由环卫部门统一清运安全处置: 一般工业固废及危险废物严格按《报告书》提出的要求妥善处置。危险废物西在厂区危险废物营存间内看存后统一交由有资质单合处置。危险废物营存间内看存后统一交由有资质单合处置。质色废物暂存间内看存后统一交由有资质单合处置。质色废物暂存间内有存后统一交由有资质单合处置。质色废物有后统一交由有资质单合处置。项目应进一步优化副产品生产工艺,外有资质单位安全处置,废包装物由原料供应商口收;废包装材料外卖废物回收公司;生活垃圾由环卫部门统一清电;污水站废物委托有资质单位鉴定,未鉴定之前按危废进行管理。					
全处置;一般工业固废及危险废物严格按《报告书》提出的要求妥善处置。危险废物应在广发中,企业,企业,企业,企业,企业,企业,企业,企业,企业,企业,企业,企业,企业,					
□废: 生产过程产生的工艺固废、废活性炭、脱附冷凝废液、检修废油、化验室废液等委托有资质单位安全处置;废包装物由原料供应商回收,废包装材料外卖废物回收公司。生活垃圾由环卫部的资水量产品处须符合产品质量标准要求、否则应股功的产品的产品处须符合产品质量标准要求,无法生产也处理。项目应进一步优化副产品生产工艺,各副产品必须符合产品质量标准要求,无法生产也的用产品的产品的产品质量标准要求,无法生产也为由不多的产品质量标准要求,无法生产也为的产品的产品的产品的产品的产品的产品的产品的产品的产品的产品的产品的产品的产品的					
□废: 生产过程产生的工艺固废、废活性炭、脱附冷凝废液、检修废油、化验室废液等委托有资质单位安全处置; 废包装物由原料供应商回收; 废包装材料外卖废物回收公司; 生活垃圾面环卫部门统一清收; 污水站废物委托有资质单位安全处置; 废包装物由原料供应商回收; 废包装材料外卖废物回收公司; 生活垃圾由环卫部门统一清收; 污水站废物委托有资质单位鉴定, 未鉴定之前按危废进行管理和处置。落实危险废物产存污量和处置。落实了危险废物申报登记相关手续,危险废物在转移过程中须格执行"危险废物转移联单制度",危险废物产存污典控制标准》(GBI8597-2001 及修改单)标准规范要求。 危险废物贮存场所须建设物联网监管系统,并与生态环境部门联密、定险废物产存污染控制标准》(GBI8597-2001 及修改单)标准规范要求。 危险废物贮存场所须建设物联网监管系统,并与生态环境部门联密、企险废物产存污染控制标准》(GBI8597-2023)标准规范要求。 (GBI8597-2023)标准规范要求。 (GBI8597-2023)标准规范要求。 (GBI8597-2023)标准规范要求。 (GBI8597-2023)标准规范要求。 (CBD废物方统系和事故,并与生态环境部门联密、企会发展、(GBI8597-2023)标准规范要求。 (CBD废物产存污染控制标准》(CBI8597-2023)标准规范要求。 (CBD废物产存污染控制标准》(CBI8597-2023)标准规范要求。 (CBD废物产存污染控制标准》(CBI8597-2023)标准规范要求。 (CBD废物产存污染控制标准》(CBI8597-2023)标准规范要求。 (CBD废物方统系和事故非放污染物收集系统,确保事故情况下各类污染物不非入外环境。落实了各类危险化学最,故非放污染物收集系统,确保事故情况下各类污染物心集系统,确保事故情况下各类污染物心情存、输送等风险防范措施,做好各类贮存设施及管道阀门的管理与定期,本排放口设置切换装置,确保初期雨水池、750㎡,罐区围堰各、企废为价水进入耐压水体。污水处理站,建了现场产程,使好各类配产设施及管道阀门的管理与定期、维护,雨水排放口设置切换装置,确保初期雨水池、750㎡,罐区围堰各、企厂存设施及管道阀门的管理与定期,有水排放口设置切换装置,被好各类贮存设施及管道阀门的管理与定期,和,非政计成工程,是股份、100元,200元,200元,200元,200元,200元,200元,200元,					
□废: 生产过程产生的工艺固废、废活性疾、脱附冷凝废液、检修废油、化验室废液等委托有资质单位安全处置。项目应进一步优化副产品生产工艺,外有资质单位安全处置。废包装物由原料供应商 同收;废包装物由原料供应商 同收;废包装物为实废物回收公司;生活垃圾由环卫部门统一清收;污水站废物委托有资质单位鉴定,未鉴定之前按危废进行管理。 格技证相关手续,危险废物在转移过程中对 化副产品的进入污水处理或作为危险废物进行管理和处置。落实危险废物 中报登记相关手续,危险废物有转移联单制度",危险废物在转移过程中严格执行"危险废物库转移成重力。 上副产品的进入污水处理或作为危险废物进行管理和处置。落实了危险废物中报登记相关手续,危险废物作为所对建设必须符合《危险废物产存污染控制标准》(GB18597-2001 及修改单)标准规范要求。危险废物贮存场所建设必须符合《危险废物产存污染控制标准》(GB18597-2001 及修改单)标准规范要求。危险废物贮存场所须建设物联网监管系统,并与生态环境部门联网。					
品所冷凝废浓、检修废油、化验室废物等会社。各副产品必须符合产品质量标准要求,否则应位处置。项目进一步优化副产品生产工之,外国产品处置,废包装物由原料供应商。但收:废包装材料外卖废物回收公司、生活垃圾由环卫部门统一清收:污水站废物委托有资质单位鉴定,未鉴定之前按危废进行管理和处置。落实危险废物,由那里可门统一清收:污水站废物委托有资质单位鉴定,未鉴定之前按危废进行管理。 一种格执行"危险废物转移联单制度",危险废物。存污理和处置。落实了危险废物申报登记相关,严格执行"危险废物时存为所建设必须符合《危险废物此存污废物,有险废物此存污染控制标准》(GB18597-2001 及修改单)标准规范要求。危险废物贮存场所建设处或符合《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2023)标准规范要求。 【风险防范: 是立健全三级风险防控体系和事故。管系统,并与生态环境部门联网。 【风险防范: 建立健全三级风险防控体系和事故,排放污染物收集系统,确保事故情况下各类污染物水集系统,确保事故情况下各类污染物水集系统,确保事故情况下各类污染物水集系统,确保事故情况下各类污染物水集系统,确保事故情况下各类污染物不排入外环境。落实各类危险化学品、危险废物的储存、输送等风险防范措施,发此不完设定,有关定,有关定,有关定的人类。不是人人人人。不是人人人人人,不是人人人人人人人人人人人人人人人人人人人人人人					
有资质单位安全处直;废包装初田原料供应商回收;废包装材料外卖废物回收公司;生活垃圾由环卫部门统一清收;污水站废物委托有资质单位鉴定,未鉴定之前按危废进行管理。 据登记相关手续,危险废物在转移过程中须严格执行"危险废物转移联单制度",危险废物临时贮存场所建设必须符合《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2001 及修改单)标准规范要求。危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2001 及修改单)标准规范要求。危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2003)标准规范要求。 风险防范: 一级防控: 储罐区设置环形沟及围握。	1/~	— — — — — — — — — — — — — — — — — — —			
回收; 废包装材料外卖废物回收公司; 生活垃圾由环卫部门统一清收;污水站废物委托有资质单位鉴定,未鉴定之前按危废进行管理。					
政田环卫部 1 统一清权;污水站废物委托有货质单位鉴定,未鉴定之前按危废进行管理。					
临时贮存场所建设必须符合《危险废物贮存污					置
集控制标准》(GB18597-2001 及修改単)标准 规范要求。危险废物贮存场所须建设物联网监 管系统,并与生态环境部门联网。 风险防范: 一级防控: 储罐区设置环形沟及围 堰; 二级防控: 建一座有效容积 500m³ 初期雨水收 集池和一座有效容积 1200m³ 事故池; 三级防控: 雨水排口设置切换阀门,防控溢流 至雨水系统的污水进入附近水体。污水管网设置了闸板,可防控事故废水进入污水处理站, 置了闸板,可防控事故废水进入污水处理站, 事故时污水可直接滚入事故地 事故地污水可直接滚入事故地 更被表现。(GB18597-2023)标准规范要求。 风险防范: 建立健全了三级风险防控体系和事故, 成准数方染物收集系统,确保事故情况下各类污污染物不排入外环境。落实了各类危险化学 品、危险废物的储存、输送等风险防范措施,做好各 类贮存设施及管道阀门的管理与定期维护;雨水排放口设置切换装置,确保初期雨水进入初期雨水池。设置足够容积的应急事故池,设置切换装置,确保初期雨水池;设置足够容积的应急事故。水进入初期雨水池;设置足够容积的应急事故,水进入初期雨水池;设置足够容积的应急事故,设置切换装置,确保初期雨水池;设置足够容积的应急事故,水进入初期雨水池;设置足够容积的应急事故,水进入初期雨水池;设置足够容积的应急事故,水进入初期雨水池;设置足够容积的应急事故,水进入初期雨水池;设置足够容积的应急事故,水进入初期雨水池;设置足够容积的应急事故,设置切换装置及与其对应的厂区污水处理。池,设置切换装置及与其对应的厂区污水处理。池,设置切换装置及与其对应的厂区污水处理。池、设置切换装置及与其对应的厂区污水处理。	,	质单位鉴定,未鉴定之前按危废进行管理。			
规范要求。危险废物贮存场所须建设物联网监管系统,并与生态环境部门联网。 风险防范: 一级防控: 储罐区设置环形沟及围堰; 二级防控: 建一座有效容积 500m³ 初期雨水收集系统,确保事故情况下各类污染物水集系统,确保事故情况下各类污染物水集系统,确保事故情况下各类污染物水集系统,确保事故情况下各类污染物水集系统,确保事故情况下各类污染物水集系统,确保事故情况下各类污染物水堆系统,确保事故情况下各类污染物水堆系统,确保事故情况下各类污染物水堆系统,确保事故情况下各类污染物水堆系统,确保事故情况下各类污染物水排放污染物收集系统,确保事故情况下各类污染物不排入外环境。落实了各类危险化学品、危险废物的储存、输送等风险防范措施,做好各类贮存设施及管道阀门的管理与定期维护;雨水排口设置切换阀门,防控溢流至雨水系统的污水进入附近水体。污水管网设置切换装置,确保初期雨水进入初期雨水进入初期雨水池;设置足够容积的应急事故池,设置切换装置,确保初期雨水池;设置足够容积的应急事故水进入污水处理站,切换装置及与其对应的厂区污水处理站连接管物,设置切换装置及与其对应的厂区污水处理					
●				建设付合《厄险废物贮仔污染控制标准》	
风险防范: 一级防控: 储罐区设置环形沟及围堰; 二级防控: 建一座有效容积 500m³ 初期雨水收集系统,确保事故情况下各类污染物水集系统,确保事故情况下各类污染物不排入外环境。落实各类危险化学品、危险废物的储存、输送等风险防范措施,做好各集池和一座有效容积 1200m³ 事故池; 三级防控: 雨水排口设置切换阀门,防控溢流至雨水系统的污水进入附近水体。污水管网设置了闸板,可防控事故废水进入污水处理站,更放时污水,更放时污水,更放时污水,更放时污水,更成成为,更成时污水,更成成为,更成成为,更成成为,更成成为,更成成为,更成成为,更成成为,更成成				(GB18597-2023) 标准规范要求。	
大阪防犯: 一级防控: 储罐区设置环形沟及国 堰;				风险防范: 建立健全了三级风险防控体系和事	
堰; 二级防控:建一座有效容积 500m³ 初期雨水收集池和一座有效容积 1200m³ 事故池; 三级防控:雨水排口设置切换阀门,防控溢流至雨水系统的污水进入附近水体。污水管网设置切换装置,确保初期雨水进入初期雨水进入初期雨水池;设置足够容积的应急事故池,设置了闸板,可防控事故废水进入污水处理站,事故时污水,可防控事故废水进入污水处理站,更求时污水,可防控事故废水进入污水处理站,更求时污水,可防控事故废水进入污水处理站,	×				
二级防控: 建一座有效容积 500m³ 初期雨水収集池和一座有效容积 1200m³ 事故池; 三级防控: 雨水排口设置切换阀门,防控溢流至雨水系统的污水进入附近水体。污水管网设置了闸板,可防控事故废水进入污水处理站, 也置见够容积的应急事故池,设置了闸板,可防控事故废水进入污水处理站, 也置见够容积的应急事故池,设置 切换装置及与其对应的厂区污水处理站连接管 池,设置切换装置及与其对应的厂区污水处理。					
集池和一座有效存於 1200m² 事故池; 三级防控: 雨水排口设置切换阀门,防控溢流 至雨水系统的污水进入附近水体。污水管网设 置了闸板,可防控事故废水进入污水处理站, 事故时污水可直接滚入事故池					
三级防控: 雨水排口设置切换阀门, 防控溢流 水排放口设置切换装置,确保初期雨水进入初 维护; 雨水排放口设置切换装置,确保初期雨 露或火灾事故消防废水暂存置了闸板,可防控事故废水进入污水处理站, 设置足够容积的应急事故池,设置 水进入初期雨水池; 设置足够容积的应急事故 切换装置及与其对应的厂区污水处理站连接管 池,设置切换装置及与其对应的厂区污水处理 应急之用					
型了闸板,可防控事故废水进入污水处理站, 置了闸板,可防控事故废水进入污水处理站, 即两水池;设置足够容积的应急事故地,设置 水进入初期雨水池;设置足够容积的应急事故 应急之用 。					
直了闸板,可防控事故废水进入污水处理站, 切换装置及与其对应的厂区污水处理站连接管 池,设置切换装置及与其对应的厂区污水处理					
	崖				
		事 故时污水可直接流入事故池。			

离外居民点的影响,做好相关防护知识的社会 保护系统、灭火器、消防栓等;一级防控:储 宣传工作,制定环境风险应急防范预案。在项罐区设置环形沟及围堰;二级防控:建一座有 |目投入生产前,按照《企业事业单位突发环境| 效容积 750m3 初期雨水收集池和一座有效容 |事件应急预案备案管理办法(试行)》(环发|积600m3事故池;三级防控:雨水排口设置切 [2015]4号)的要求,将环境风险防范和应急预|换阀门,防控溢流至雨水系统的污水进入附近 |案重新报我局备案。完善环境风险事故预防和|水体)。充分重视事故发生时对项目环境防护 |应急处理措施,加强职工培训,定期开展环境||距离外居民点的影响,做好了相关防护知识的 风险应急防范预案演练,建立应急联动机制。 |建议你公司为该项目投保环境污染强制责任保|案。按照《企业事业单位突发环境事件应急预 险。

|扩散。充分重视事故发生时对项目环境防护距|防止污染扩散(加工过程控制越限报警和连锁| 社会宣传工作,制定了环境风险应急防范预 |案备案管理办法(试行)》(环发[2015]4号) 的要求,将环境风险防范和应急预案进行备 案。完善了环境风险事故预防和应急处理措 施,加强职工培训,定期开展环境风险应急防

范预案演练,建立应急联动机制。

变动分析如下:

①规模

原环评中年产 1500 吨 AE-活性脂及 20000 吨二乙醛, 而实际年产 500 吨 AE-活性脂, AE-活性酯产能未达到环评产能,乙二醛生产车间未建,未生产乙二醛,不属于重大变动。

②生产工艺

- 1) 原环评中在氯化反应过程中废气经降膜吸收后有制取亚硫酸钠副产物, 而实际是在氯 化反应过程中废气经降膜吸收后进入污水处理站处理。
- 2) 原环评中在环合反应过程甲醇回收后制取氯化钠副产物, 而实际在环合反应过程甲醇 回收后釜残作为危废委托有资质单位安全处置。
- 3) 原环评中在水解反应过程中离心母液进行制取硫酸钠副产物, 而实际在水解反应过程 中离心母液进入污水处理站处理。
- 4) 原环评中在 DM 合成过程中分层有机相浓缩制取磷酸三乙酯作为副产物,而实际在 DM 合成过程中分层有机相浓缩釜残作为危废委托有资质单位安全处置。
- 5) 原环评中有乙二醛的生产工艺,而实际乙二醛生产车间未建,未生产乙二醛,无乙二 醛生产工艺。

对照《关于印发制浆造纸等十四个行业建设项目重大变动清单的通知》(环办环评(2018) 6号)中制药建设项目重大变动清单(试行): 生产工艺: 3.生物发酵制药的发酵、提取、精 制工艺变化,或化学合成类制药的化学反应(缩合、裂解、成盐等)、精制、分离、干燥工 艺变化,或提取类制药的提取、分离、纯化工艺变化,或中药类制药的净制、炮炙、提取、 精制工艺变化,或生物工程类制药的工程菌扩大化、分离、纯化工艺变化,或混装制剂制药 粉碎、过滤、配制工艺变化,导致新增污染物或污染物排放量增加。4.新增主要产品品种, 或主要原辅材料变化导致新增污染物或污染物排放量增加。

实际未制取亚硫酸钠、氯化钠、部分硫酸钠、磷酸三乙酯副产物,未导致新增污染物; 根据验收期间的监测数据计算,污染物排放总量未超出环评总量控制指标,未导致污染物排 放量增加;同时未生产的副产品产生的危废委托有资质单位安全处置,固废处置合理;乙二 醛生产车间未建,未生产乙二醛,无乙二醛生产工艺,减少了污染物、污染物排放量、产品 品种以及主要原辅材料。故不属于重大变动。

③环境保护措施

1) 废气:原环评中 AB-活性酯装置氯化反应产生的氯化氢、二氧化硫经两级降膜水吸收 +两级降膜碱吸收后与其它酸性废气一并由两级碱吸收处理后由 20 米高的 1 号排气筒排放:

AE 活性酯装置生产过程中产生的水溶性有机废气经三级水吸收+干燥+活性炭吸附处理后由20米高的2号排气筒排放; AB 活性酯装置生产过程中产生的非水溶性有机废气经活性炭吸附处理后由20米高的3号排气筒排放; AE 活性酯干燥过程产生的粉尘经设备自带除尘装置处理后由20米高的4号排气筒排放; 乙二醛装置生产过程中产生的有机废气经三级水吸收塔处理后由20米高的5号排气筒排放; 污水处理站恶臭气体收集后送两级碱吸收塔+生物除臭装置处理后由15米高的6号排气筒排放。实际 AE-活性酯氯化反应产生的氯化氢、二氧化硫经五级降膜水吸收+三级降膜碱吸收后与其它酸性废气一并由一级水吸收+两级碱吸收处理后通过25m高排气筒DA001排放,有机废气经三级水吸收处理+干燥+活性炭吸附处理后通过25m高排气筒DA001排放,粉尘经布袋除尘器处理后通过23m高排气筒DA005排放; 污水站废气经一级碱吸收塔+生物除臭装置处理后通过15m高排气筒DA002排放; 燃气锅炉废气经15m高烟囱DA003排放; 危废暂存间废气收集后经碱液吸收塔处理后通过15m高排气筒DA004排放。

对照《关于印发制浆造纸等十四个行业建设项目重大变动清单的通知》(环办环评〔2018〕6号)中制药建设项目重大变动清单(试行):环境保护措施:5.废水、废气处理工艺变化,导致新增污染物或污染物排放量增加(废气无组织排放改为有组织排放除外)。6.排气简高度降低10%及以上。

实际 AE-活性酯酸性废气处理措施进行了强化处理; AE-活性酯车间酸性废气、有机废气排气筒高度 25m, 粉尘排气筒高度 23m, 两个排气筒高度增加; 乙二醛生产车间未建, 无乙二醛生产车间有机废气及相关废气处理措施; 危废暂存间的废气进行了收集和处理, 进行有组织排放, 未导致新增污染物; 同时根据验收期间的监测数据计算, 污染物排放总量未超出环评总量控制指标, 未导致污染物排放量增加。故不属于重大变动。

2) 废水:原环评中项目部分高含盐废水采用三效蒸发进行脱盐预处理后,与其他生产废水、初期雨水、生活污水一起进入厂区污水处理站处理,厂区污水处理站处置工艺为"调节池+微电解+沉淀池+UASB+A/O 池+二沉池+高效沉淀",规模为 500m³/d。而实际项目部分高含盐废水采用釜蒸进行脱盐预处理后,与其他生产废水、初期雨水、生活污水一起进入厂区污水处理站处理,厂区污水处理站处置工艺为"微电解+芬顿+沉淀池+调节池+UASB+A/O 池+二沉池+高效沉淀",规模为 500m³/d。

对照《关于印发制浆造纸等十四个行业建设项目重大变动清单的通知》(环办环评(2018)6号)中制药建设项目重大变动清单(试行):环境保护措施:5.废水、废气处理工艺变化,导致新增污染物或污染物排放量增加(废气无组织排放改为有组织排放除外)。

实际高盐废水采用釜蒸进行脱盐预处理,由于三效蒸发后母液浓度很高,有机物挂壁,附着力很强,局部过热引起安全隐患(爆炸);同时污水处理站处理工艺进行了调整,并增加了芬顿,废水处理措施进行了强化,未导致新增污染物;同时根据验收期间的监测数据计算,污染物排放总量未超出环评总量控制指标,未导致污染物排放量增加。故不属于重大变动。

3) 固废:原环评中脱附冷凝废液委托有资质单位安全处置;废包装物由原料供应商回收,废包装材料外卖废物回收公司。实际无活性炭脱附及脱附冷凝废液;废包装物、废包装材料委托有资质单位安全处置。

对照《关于印发制浆造纸等十四个行业建设项目重大变动清单的通知》(环办环评〔2018〕 6号)中制药建设项目重大变动清单(试行):环境保护措施:9.危险废物处置方式由外委改为自行处置或处置方式变化导致不利环境影响加重。

实际无活性炭脱附及脱附冷凝废液;废包装物、废包装材料委托有资质单位安全处置,固废进行合理处置,未导致不利环境影响加重。

4)风险防范:原环评中建一座有效容积500m³初期雨水收集池和一座有效容积1200m³事故池。实际建一座有效容积750m³初期雨水收集池和一座有效容积600m³。

对照《关于印发制浆造纸等十四个行业建设项目重大变动清单的通知》(环办环评〔2018〕 6号)中制药建设项目重大变动清单(试行):环境保护措施:8.风险防范措施变化导致环境 风险增大。

实际初期雨水池750m³,事故应急池600m³,罐区最大储罐容积63m³,罐区围堰容积为604.8m³作为罐区的泄露或火灾事故消防废水暂存应急之用,未导致环境风险增大,故不属于重大变动。

结论:项目不属于重大变动。

4 环境保护设施

4.1 污染物治理/处置设施

根据项目环境影响报告书和项目建成后的实际情况,项目在生产过程中的主要污染因素有:废水、废气、噪声及固体废物,对应的污染物治理/处置设施如下。

4.1.1 废水

项目运营期废水主要为生产工艺废水、废气吸收废水、质检化验废水、设备及地面清洗水、锅炉运行废水、循环冷却系统废水、生活污水、初期雨水等。项目部分高含盐废水采用釜蒸进行脱盐预处理后,与其他生产废水、初期雨水、生活污水一起进入厂区污水处理站处理,厂区污水处理站处理工艺为"微电解+芬顿+沉淀池+调节池+UASB+A/O池+二沉池+高效沉淀",规模为500m³/d。处理后排入园区管网进入黄州区火车站经济开发区污水处理厂进行处理。

污水处理工艺流程图见图 4.1-1。

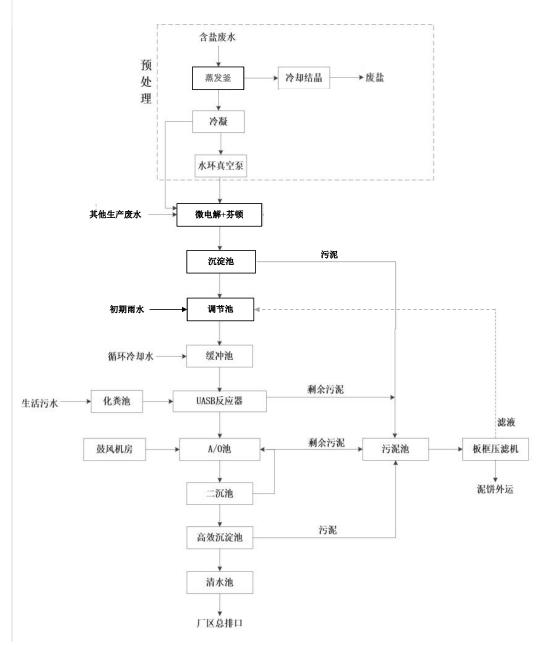


图 4.1-1 污水处理工艺流程图

工艺流程说明:

(1) 预处理部分

项目对高盐废水进行釜蒸发脱盐处理,处理后的废水进入生化处理工序。

(2) 高浓度废水生化处理部分

项目废水生化处理系统采用"微电解+芬顿+UASB+A/O"处理工艺,工艺介绍如下:

1) 微电解预处理

微电解又被称为内电解,是处理高浓度有机废水的一种理想工艺。主要利用填充在废水中的微电解材料自身生产的一点二伏电位差对废水进行电解处理,从而达到降解有机污染物的目的。微电解的工作原理基于电化学,氧化还原,物理吸附以及絮凝沉淀的共同作用对于

废水进行处理。该方法具有适用范围广、处理的效果好、成本低廉、操作维护方便、不需要消耗电力资源等优点。本工艺用于难降解高浓度废水的处理可以大幅度的降低 COD 和色度,提高废水的可生化性,同时可以对氨氮的脱除具有很好的效果。因此,经过微电解池预处理出水可生化性更强,运行更稳定,利于后续处理。

2) 芬顿

芬顿反应,是一种无机化学反应,过程是过氧化氢(H_2O_2)与二价铁离子 Fe^{2+} 的混合溶液将很多已知的有机化合物如羧酸、醇、酯类氧化为无机态。反应具有去除难降解有机污染物的高能力。

3) 厌氧生物处理

厌氧生物处理过程是在厌氧条件下由多种微生物共同作用,使有机物分解并生成甲烷和二氧化碳的过程,又称为厌氧消化。厌氧处理方法对于低浓度有机废水,是一种高效省能的处理工艺;对于高浓度有机废水,不仅是一种省能的治理手段,而且是一种产能方式。厌氧生物处理技术现已广泛应用于世界范围内各种工业废水的处理。该工艺将环境保护、能源回收和生态良性循环有机结合起来,能明显地降低有机污染物,用厌氧处理高浓度有机废水有较高的处理效果,并将大部分有机物转化为甲烷。厌氧处理是一种低成本的污水处理技术,厌氧处理是利用厌氧菌的生长来分解污水中的污染物 COD、BOD5,而好氧处理需要向污水中充氧以维持好氧微生物的代谢活动。

公司采用"UASB"工艺作为本工程厌氧处理的主体工艺,该工艺具有结构简单、能耗低、运行可靠、容积利用率高、不堵塞、泥龄高、剩余污泥少,水力停留时间短,耐水和有机冲击负荷能力高等特点。升流式厌氧污泥层反应器,简称为 UASB。废水由配水系统从反应器底部进入,通过反应区经气、固、液三相分离器后,进入沉淀区,沉淀后由出水槽排出;沼气由气室收集;污泥由沉淀区沉淀后自行返回反应区。该工艺特点:a.UASB 反应器是通过自身结构特点和独特设备,实现了较长的固体停留时间,同时保持了较短的水力停留时间;b.UASB 反应器的污泥形态是决定其效率的主要因素,而污泥形态的变化是与其反应器的结构分不开的;c.UASB 反应器的应用范围非常广泛,对中高浓度的废水的处理效果稳定,去除率高,能耗低。

3) A/O 生物处理

A/O 法是改进的活性污泥法。A/O 工艺将前段缺氧段和后段好氧段串联在一起,A 段 DO 不大于 0.5mg/L,O 段 DO=2~4mg/L。在缺氧段异养菌将污水中的淀粉、纤维、碳水化合物等悬浮污染物和可溶性有机物水解为有机酸,使大分子有机物分解为小分子有机物,不溶性

的有机物转化成可溶性有机物,当这些经缺氧水解的产物进入好氧池进行好氧处理时,可提高污水的可生化性及氧的效率;在缺氧段,异养菌将蛋白质、脂肪等污染物进行氨化(有机链上的 N 或氨基酸中的氨基)游离出氨(NH_3 、 NH_4 +),在充足供氧条件下,自养菌的硝化作用将 NH_3 -N(NH_4 +)氧化为 NO_3 -,通过回流控制返回至 A 池,在缺氧条件下,异氧菌的反硝化作用将 NO_3 -还原为分子态氮(N_2)完成 C、N、O 在生态中的循环,实现污水无害化处理。本项目采用厌氧-好氧组合工艺也是一种常用的生物脱氮工艺,污水生物脱氮的基本原理是在好氧条件下通过硝化反应先将氨氮氧化为硝酸盐,再通过缺氧条件下(溶解氧不存在或浓度很低)的反硝化反应将硝酸盐异化还原成气态氮从水中除去。

(3) 深度处理部分

项目废水经预处理和生化处理后,基本能够达到出水标准,为确保出水稳定达标,生化处理尾水通过高效沉淀池进一步处理,然后排放至清水池。

(4) 污泥处理工艺流程

污水处理站产生的剩余污泥首先进入污泥池,然后用污泥泵输送至板框压滤机脱水,经 脱水后的泥饼外运交有资质的单位处理,板框压滤机压出的滤液回到调节池继续处理。

全厂设置一个废水排放口,排放口编号 DW001,位置坐标: 东经 115 度 0 分 42.66 秒, 北纬 30 度 34 分 35.29 秒。

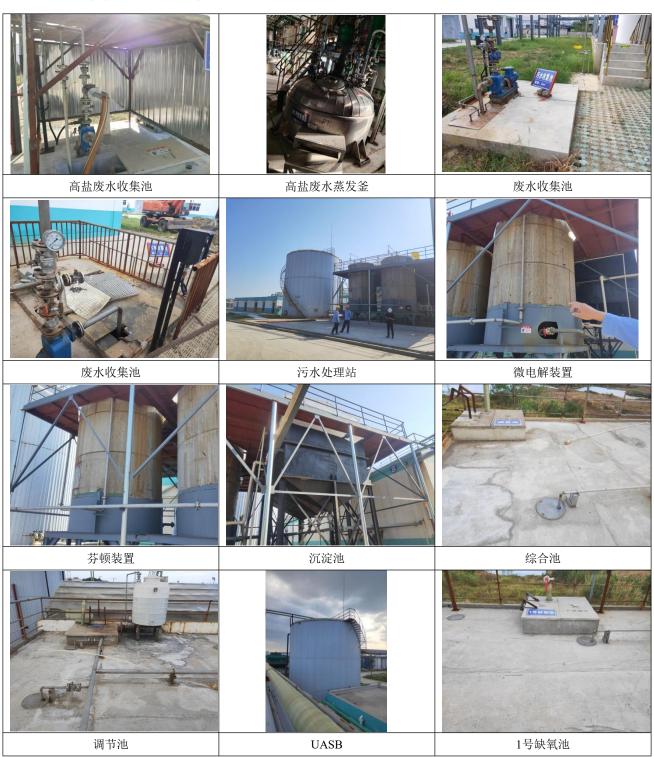
项目废水产生及治理情况见表 4.1-1。

表4.I-I 项目废水产生及治理情况一见农								
废水 类别	来源	污染物种类	排放规律	排放量	治理设施	排放去向		
生产废水	生产工艺废水	pH、化学需氧量、五日生化需 氧量、悬浮物、氨氮、总氮、 色度	间歇性	4928.72m³/a				
	废气吸收废水	pH、化学需氧量、五日生化需 氧量、悬浮物、氨氮、总氮、 色度	间歇性	13430m³/a	高含盐进后,水系用金型,以上,水流,水流,水流,水流,水流,水流,水流,水流,水流,水流,水,水,水,水,	排入黄州 区火车站 经济开发		
	质检化验废水	pH、化学需氧量、五日生化需 氧量、悬浮物、氨氮、总氮、 色度	间歇性	63.75m ³ /a				
	设备及地面清洗水	pH、化学需氧量、五日生化需 氧量、悬浮物、氨氮、总氮、 色度	间歇性	1275m³/a				
	锅炉运行废水	pH、化学需氧量、五日生化需 氧量、悬浮物、氨氮、总氮、 色度	间歇性	5000m³/a		区污水处 理厂处理		
	循环冷却系统废水	pH、化学需氧量、五日生化需 氧量、悬浮物、氨氮、总氮、 色度	间歇性	120000m³/a				
生活污水	员工办公生活	pH、化学需氧量、五日生化需 氧量、悬浮物、氨氮、动植物 油、总磷	间歇性	918m³/a	效沉淀"			
初期	雨水	pH、化学需氧量、五日生化需	间歇性	5520.15m ³ /a				

表4.1-1 项目废水产生及治理情况一览表

雨水 氧量、悬浮物、氨氮、总磷、 总氮、色度

项目废水收集处理措施见图 4.1-2。



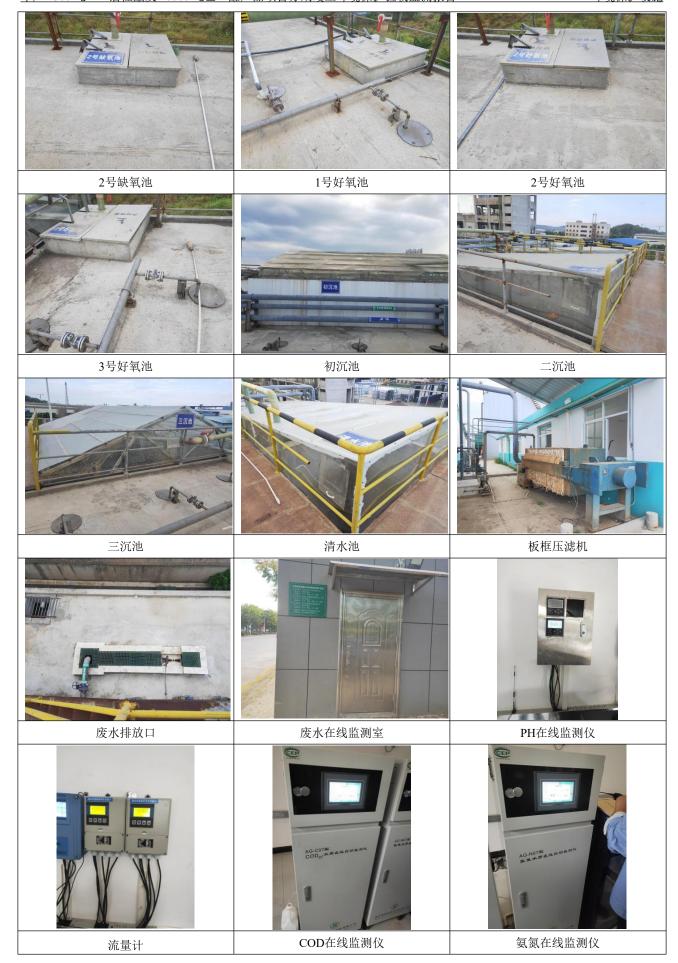


图 4.1-2 项目废水收集处理措施图

初期雨水收集及排放情况:

项目实行雨污分流,初期雨水收集前 15min 雨水,设有初期雨水截断阀,下雨初期,雨水自流入初期雨水池。一段时间(一般 15 分钟)后,开启雨水排放阀,使后期洁净雨水切换到雨水管道内排放。初期雨水首先收集至雨水池,之后进入厂区污水处理站进行处理,处理之后经污水管网排入黄州区火车站经济开发区污水处理厂。初期雨水收集池 750m³,为地下式。

全厂设置一个雨水排放口,雨水排放口编号 YS001,位置坐标: 东经 115 度 0 分 33.52 秒,北纬 30 度 34 分 28.27 秒。

厂区雨水收集系统见图 4.1-4。



图 4.1-3 厂区初期雨水收集系统图

4.1.2 废气

项目运营期废气主要为车间工艺废气、污水处理站废气、锅炉废气、危废暂存间废气、储罐大小呼吸废气。

> 车间工艺废气

AE-活性酯氯化反应产生的氯化氢、二氧化硫经五级降膜水吸收+三级降膜碱吸收后与其它酸性废气一并由一级水吸收+两级碱吸收处理后通过 25m 高排气筒 DA001 排放,有机废气经三级水吸收处理+干燥+活性炭吸附处理后通过 25m 高排气筒 DA001 排放,粉尘经布袋除尘器处理后通过 23m 高排气筒 DA005 排放。

> 污水处理站废气

污水处理站废气经一级碱吸收塔+生物除臭装置处理后通过 15m 高排气筒 DA002 排放。

▶ 锅炉废气

燃气锅炉废气经 15m 高烟囱 DA003 排放。

危废暂存间废气

危废暂存间废气收集后经碱液吸收塔处理后通过 15m 高排气筒 DA004 排放。

▶ 储罐大小呼吸废气

储罐大小呼吸废气经三级水吸收处理+干燥+活性炭吸附处理后通过 25m 高排气筒 DA001 排放。

项目废气产生及治理情况见表 4.1-2。

表4.1-2 项目废气产生及治理情况一览表

废气名称	所在单元	来源	污染物种类	排放方式	治理措施	排放去向
工艺废气	AE-活性 酯生产车 间	AE-活性酯产品 生产	非甲烷总烃、氯化 氢、氮氧化物、二 氧化硫、甲醇、硫 酸雾,甲苯、颗粒 物	有组织排放	AE-活性酯氯化反应产生的氯化氢、二氧化硫经五级降膜水吸收+三级降膜碱吸收后与其它酸性废气一并由一级水吸收+两级碱吸收处理后通过25m高排气筒 DA001 排放,有机废气经三级水吸收处理+干燥+活性炭吸附处理后通过25m高排气筒 DA001 排放,粉尘经布袋除尘器处理后通过23m高排气筒 DA005 排放	大气环境
污水处理 站废气	污水处理 站	污水处理站	氨(氨气)、硫化 氢、臭气浓度、非 甲烷总烃	有组织排放	经一级碱吸收塔+生物除 臭装置处理后通过15m高 排气筒 DA002 排放	大气环境
锅炉废气	锅炉房	燃气锅炉	颗粒物、二氧化硫、 氮氧化物、林格曼 黑度	有组织排放	经 15m 高烟囱 DA003 排 放	大气环境
危废暂存 间废气	危废暂存 间	危废暂存	非甲烷总烃	有组织排放	收集后经碱液吸收塔处理 后通过 15m 高排气筒 DA004 排放	大气环境
储罐大小呼吸废气	罐区	储罐呼吸	非甲烷总烃、甲醇、 甲苯等	有组织排放	经三级水吸收处理+干燥+活性炭吸附处理后通过25m高排气筒DA001排放	大气环境
工艺废气、 污水处理 站废气、储 罐大小呼 吸废气、危 废间废气	AE-活性 酯生产污水 则理站、 壁区、 宽间	AE-活性酯产品 生产、污水处理 站、储罐呼吸、 危废间	非甲烷总烃、氯化 氢、氮氧化物、二 氧化硫、甲醇、硫 酸雾,甲苯、颗粒 物、氨(氨气)、 硫化氢、臭气浓度	无组织排放	未收集处理的废气以无组 织形式排放	大气环境

项目废气处理工艺流程图见图 4.1-4。

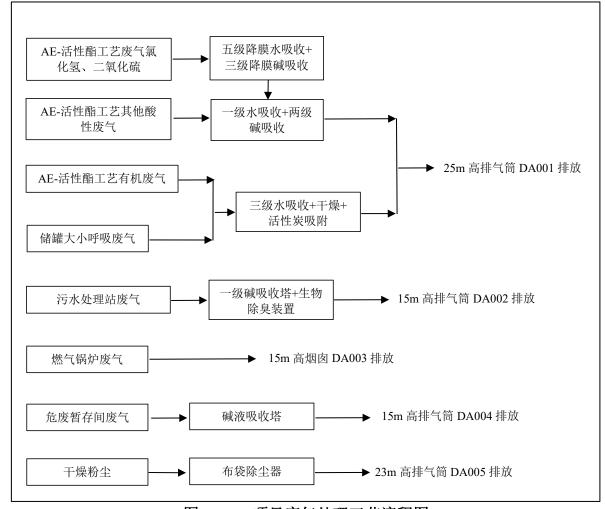


图 4.1-4 项目废气处理工艺流程图

项目废气收集处理措施见图 4.1-5。





图 4.1-5 项目废气收集处理措施图

4.1.3 噪声

项目运营期噪声源主要为反应釜搅拌电机、离心机、排风机及各类泵等,其噪声值在75~105dB(A)。选购噪声排放值低的设备,对产噪机械设备合理布局,安装在远距厂界、环境敏感目标的地方,通过消声、减振、隔音和距离衰减等一系列措施确保厂界噪声满足《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)3类标准要求。

项目噪声产生及治理情况见表 4.1-3。

设备名称	噪声值 dB(A)	位置	治理措施
反应釜搅拌电机	75-100	室内	
离心机	90	室内	」 」
风机	85-100	室内	局,安装在远距厂界、环境敏感目标的地方,通过
冷却水循环泵	89-103	室内	消声、减振、隔音和距离衰减等一系列措施
真空泵	85-105	室外	

表4.1-3 项目噪声产生及治理情况一览表

4.1.4 固体废物

项目运营期产生的固体废物包括工艺固废、废活性炭、检修废油、废包装物、废包装材料、化验室废液、污水处理站污泥、生活垃圾。

项目工艺固废、废活性炭、检修废油、废包装物、废包装材料、化验室废液、污水处理 站污泥属于危险废物,集中收集委托黄冈 TCL 环境科技有限公司、湖北隆轩危废处置有限公 司处置;生活垃圾由环卫部门清运处置。

项目固体废物产生及处置情况见表 4.1-4。

序号	名称	类别	来源	废物代码	年产生量(t)	处置方式及去向
1	工艺固废	危险废物	工艺过程	HW02 (271-001-02)	1801.51	
2	废活性炭		废气治理	HW49 (900-039-49)	250	
3	检修废油		设备维修保养	HW08 (900-214-08)	0.1	委托黄冈 TCL 环境科技
4	废包装物		原料贮存	HW49 (900-041-49)	5	有限公司、湖北隆轩危
5	废包装材料		产品包装	HW49 (900-041-49)	0.4	废处置有限公司处置
6	化验室废液		化验过程	HW49 (900-047-49)	0.3	
7	污水处理站污泥		污水处理站	HW49 (772-006-49)	20	
8	生活垃圾	生活垃圾	办公生活		9	由环卫部门清运处置

表4.1-4 项目固体废物产生及处置情况一览表

根据现场踏勘,危废暂存间建设情况如下:

1)公司在厂区消防水池南侧建设危险废物暂存间(100m²),用于整个公司危险废物的暂存,并设立警示标志,进行了防风、防雨、防晒、防渗设置,防止二次污染。地面采用坚

固、防渗、耐腐蚀的材料建造。并已按照《危险废物贮存污染控制标准》(GB 18597-2023) 设置泄漏液体收集装置,气体导出口及气体净化装置。

2) 危险废物分类集中堆放、专人负责,并做好台账记录,危险废物定期由专用运输车辆运至黄冈 TCL 环境科技有限公司、湖北隆轩危废处置有限公司进行处置。

厂区危废暂存间建设见图 4.1-6。

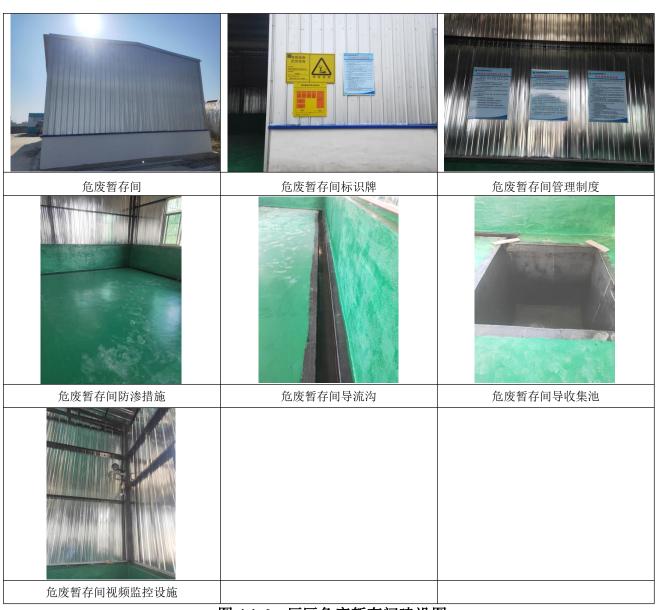


图 4.1-6 厂区危废暂存间建设图

4.2 其他环境保护设施

4.2.1 环境风险防范设施

根据现场调查,环境风险防范措施落实情况如下:

①公司于2022年5月编制了突发环境事件应急预案,于2022年6月23日在黄冈市生态环境局备案,建立了风险防范联动机制,实现企业—安全生产—环境保护等部门之间无缝对

接。

②厂区内部已设置废水三级防控体系,环境风险应急措施及设施主要包括围堰、事故废水收集管网、事故应急池等,环境风险应急措施设施及位置见表 4.2-1。

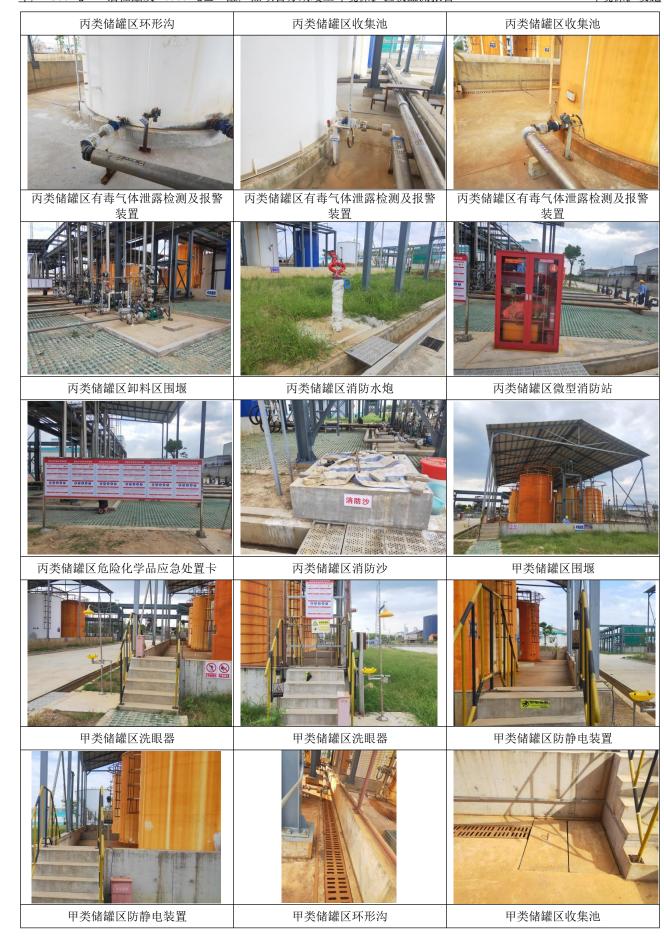
表4.2-1 项目环境风险应急措施及设施一览表

	I			
序号	三级防控体系	风险应急措施及设施	位置	备注
1	一级防控	设置环形沟、收集池及围堰	储罐区	沿罐区四周设置
2	二级防控	事故废水收集管网及事故应急池	厂区内部、污水处理站一侧	容积 600m³, 地下式, 事故 状态下废水能自流进入事 故应急池
3	三级防控	雨水排口增加切换阀门和引入污水处理站的事故池管线,防控溢 流至雨水系统的污水进入水体	厂区内部公用工程中心旁及雨 水排放口	转换阀门两处

- ③设置分区防渗,储罐区、生产车间、危险化学品库、污水处理站、危废暂存间、事故应急池、初期雨水池等已做好防渗措施。
 - ④厂区设置地下水监测井1个。
 - ⑤厂区内配备了相应的应急物资。

企业内部环境风险防范措施见图 4.2-1。







甲类仓库洗眼器

甲类仓库防静电装置

甲类仓库洗眼器







图 4.2-1 企业内部环境风险防范措施图

4.2.2 规范化排污口、监测设施及在线监测装置

企业按要求进行了排污口规范化工作。

各废气排放口均按要求设置监测平台、监测孔、标识牌。全厂废水总排口设置了标识牌,安装了在线监测系统,在废水排放口设置流量计、pH、化学需氧量、氨氮等因子在内的水质在线监测设备,已联网正常运行。

排污口规范化及在线监测装置见图 4.2-2。



AE-活性酯工艺酸性废气、有机废气排放口监测平台



AE-活性酯工艺酸性废气、有机废气排放口监测孔



AE-活性酯工艺酸性废气、有机废气排 放口标识牌





图 4.2-2 排污口规范化设置和在线监测装置图

4.3 卫生防护距离落实情况

根据环评报告,项目卫生防护距离为项目厂界为起点 100m 范围。根据现场踏勘,项目位于湖北省黄冈市黄州火车站经济开发区化工园,厂界西南侧临园区迎宾路,路对面为黄冈市强龙化工新材料有限公司,东北侧为湖北微控生物科技有限公司相邻,东南侧为湖北远东卓越公司,西北侧为黄冈维科曼医用材料有限公司,卫生防护距离内无环境敏感点,卫生防护距离已落实。

卫生防护距离包络线图见图 4.3-1。



图 4.3-1 卫生防护距离包络线图

4.4 环保机构设置、环境管理制度及落实情况

为加强对企业内部的环境保护管理工作,公司成立了环保管理工作领导小组,由公司唐啸任领导小组组长,主要负责公司环保的日常管理工作,对全公司环保设备的运转情况的检查。重点检查厂区内生产车间各处生产废气收集、处理系统,生产废水收集、处理及回用系统,以及生产固废的分类收集、暂存及合理处置,罐区及原辅料仓库的巡查等,如发现问题则及时协调,组织专业人员进行维修、整治,以确保厂区所有的环保设施均能正常运行、环保制度均正常执行。

公司建立了较为完善的环保档案管理制度,各类环保档案由公司专职人员进行管理。

为降低项目对所在区域环境质量的影响,公司已建立和不断完善了各项环境管理规章制度,并在日常生产运营时坚持贯彻落实。

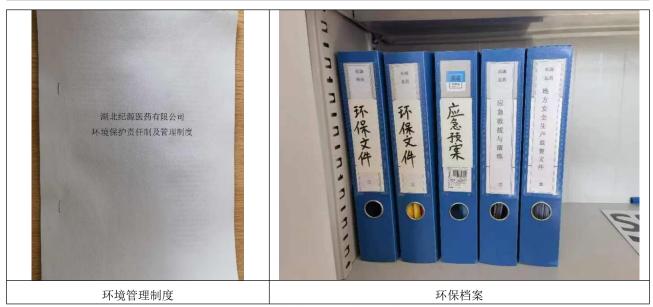


图 4.4-1 环保管理制度及环保档案图

4.5 环境监测计划落实情况

为切实落实废气、废水、噪声的达标排放及污染物排放总量控制,公司制定了科学、合理的环境监测计划以监视污染防治设施的运行。公司委托第三方有资质机构进行监测,并由当地生态环境部门监管。监测和分析都按照国家有关规范要求进行。根据湖北纪源医药科技有限公司排污许可证管理要求,结合《排污许可证申请与核发技术规范 制药工业-原料药制造》(HJ858.1-2017)等,制定环境监测计划,见表 4.5-1。

		次4.3-1	月划 一见衣		
污染源 类型	监测点位	监测项目	监测频次	责任主体	备注
	AE-活性酯 车间酸性废	氮氧化物、氯化氢、二氧化硫、甲苯、 甲醇、硫酸雾	1 次/年		
	气、有机废气 排气筒 DA001	非甲烷总烃	1 次/月		
	废水处理站	氨(氨气)、硫化氢、臭气浓度	1 次/年		委托有资质 的检测机构
	废气排气筒 DA002	非甲烷总烃	1 次/月	- 湖北纪源医药 科技有限公司	
应层	锅炉废气排 气筒 DA003	颗粒物、二氧化硫、林格曼黑度	1 次/年		
废气		氮氧化物	1 次/月		
	危废暂存间 废气排气筒 DA004	非甲烷总烃	1 次/月		
	干燥粉尘排 气筒 DA005	颗粒物	1 次/季		
	厂界(无组 织)	非甲烷总烃、甲苯、甲醇、氯化氢、氮 氧化物、二氧化硫、颗粒物、硫酸雾、 氨(氨气)、硫化氢、臭气浓度	1 次/半年		
	废 水总排放	流量、pH、COD、NH3-N	在线自动监测		
废水	废水总排放 口 DW001	色度、BOD5、SS、挥发酚、总有机碳、 急性毒性	1 次/季		

表4.5-1 环境监测计划一览表

		总氦、总磷	1 次/月
		硫化物	1 次/半年
雨水	雨水排放口 YS001	pH、COD、SS、NH3-N	在排放期间按日监测
噪声	厂区四侧	等效连续 A 声级	1 次/季
地下水	厂区监测井	pH、色度、浑浊度、总硬度、高锰酸盐 指数、总汞、总镉、六价铬、总铅、总 镍、总铜、总锌、总锰、总铁、氨氮、 氟化物、氯化物、挥发酚	1 次/半年
土壤	厂区土壤监 测点	pH、总汞、总镉、总铬、总砷、总铅、 总镍、总铜、二氯甲烷、苯、甲苯、二 甲苯、氯苯、硝基苯类、苯胺类	1 次/年

4.6 环保设施投资及"三同时"落实情况

项目环评中总投资 23000 万元, 其中环保投资 810 万元, 占总投资的 3.52%。项目实际 总投资 18000 万元,实际环保投资 810 万元,占总投资的 4.5%。

环境保护投资包括废气处理、废水处理、固废处置、噪声防治及其他等投资,项目环保 设施投资及"三同时"落实情况见表 4.6-1。

表4.6-1 项目环保设施投资及"三同时"验收一览表

类别	污染源	污染物	环评防治措施	实际防治措施	实际环保投资(万元)
	AE 活性酯华 间酸性废气	氧化硫、氯化 氢、硫酸雾	氯化反应产生的氯化氢、二氧化硫经两级降膜水吸收+两级降膜碱吸收后与其它酸性废气一并由两级碱吸收处理后通过Φ450mm、 高20m的1号排气筒排放	氯化反应产生的氯化氢、二氧化硫经五级降膜水吸收+三级降膜碱吸收后与其它酸性废气一并由一级水吸收+两级碱吸收处理后通过25m高排气筒 DA001排放	25
	间水溶性有 机废气	推友性有机 物	经三级水吸收处+干燥+活性炭吸附理后通过Φ450mm、高 20m 的 2 号排气筒排放 有机废气经三级水吸收处理+干燥+活性炭吸附处理后通过25r		
	AE 活性酯车 间非水溶性 有机废气	挥发性有机 物	经活性炭吸附处理后通过Φ700mm、高 20m 的 3 号排气筒排放	高排气筒 DA001排放	55
废气	储罐大小呼 吸废气	挥发性有机 物	以尤组织形式排放	经三级水吸收处理+干燥+活性炭吸附处理后通过25m 高排气筒 DA001排放	
	AE 活性酯车 间干燥粉尘	颗粒物	经设备自带除尘装置处理后通过Φ450mm、高 20m 的 4 号排气筒 排放	经布袋除尘器处理后通过23m 高排气筒 DA005排放	15
	乙二醛车间 有机废气	甲醛、挥发性 有机物	经三水吸收塔处理后通过Φ350mm、高 20m 的 5 号排气筒排放	乙二醛生产车间未建,无乙二醛生产车间有机废气及相关废气 处理措施	
	污水处理站	H ₂ S、氨、挥 发性有机物	经两级碱吸收塔+生物除臭装置处理后通过Φ300mm、高 15m 的 6 号排气筒排放	经一级碱吸收塔+生物除臭装置处理后通过15m 高排气筒 DA002排放	35
		氮氧化物、二 氧化硫、烟尘	直接通过Φ600mm、高 15m 的烟囱排放	经15m 高烟囱 DA003排放	5
	危险废物暂 存间	挥发性有机 物		经碱液吸收塔处理后通过15m 高排气筒 DA004排放	25
废水			生活污水经化粪池处理后和生产废水及初期雨水进入厂区污水处理站处理,污水处理站采用"调节池+微电解+沉淀池+UASB+A/O池+二沉池+高效沉淀"工艺。污水处理站设计规模 500m³/d	部分高含盐废水采用釜蒸进行脱盐预处理后,与其他生产废水、初期雨水、生活污水(经化粪池处理后)一起进入厂区污水处理站处理,厂区污水处理站处置工艺为"微电解+芬顿+沉淀池+调节池+UASB+A/O池+二沉池+高效沉淀",规模为500m³/d。	400
噪声	生产车间	设备噪声	优化平面布置,低噪声设备,厂房隔音,加强设备维护等	优化平面布置,低噪声设备,厂房隔音,加强设备维护等	35
固体废物	/	釜残、脱色滤 渣、废气火、 废活性炭炭、 附冷凝废油、 机修废油液 验室废废	建设占地面积 100m² 的危废暂存间,定期委托有资质的单位安全 处置	建设占地面积100m ² 的危废暂存间,定期委托有资质的单位安全 处置(无活性炭脱附及脱附冷凝废液)	50
		废催化剂	送原催化剂生产厂回收	乙二醛生产车间未建设,未生产乙二醛,无废催化剂	
		过滤灰尘	委托填埋处置	乙二醛生产车间未建设,未生产乙二醛,无过滤灰尘	

		2 20000 1			77元/77 久旭
		废包装物	由原料供应商回收	暂存于危废暂存间,定期委托有资质的单位安全处置	
		废包装材料	外卖废物回收公司	暂存于危废暂存间,定期委托有资质的单位安全处置	
	污水处理站	污泥	鉴定后处置,鉴定前按危废管理	暂存于危废暂存间,定期委托有资质的单位安全处置	
	办公生活	生活垃圾	桶装收集,贮存于专用存放间,定期委托环卫部门处置	桶装收集,定期委托环卫部门处置	
地下水	污染物下渗		重点防治区和一般防治区的防渗措施	重点防治区和一般防治区的防渗措施	30
环境风险	金 事故排放		工程措施:环境风险三级防控体系,包括储罐区围堰,1200m³应 急事故池,500m³初期雨水池	工程措施:环境风险三级防控体系,包括储罐区围堰,600m³ 应急事故池,750m³初期雨水池	90
其它	绿化		在项目生产区及厂界附近种植树木、花、草	在项目生产区及厂界附近种植树木、花、草	35
共匕	排污口规范化		废气排气筒设置标志牌和取样口、废水排放口标识牌	废气排气筒设置标志牌和取样口、废水排放口标识牌	10
合计	-	-			810

5 环境影响报告书主要结论与建议及其审批部门审批决定

5.1 环境影响报告书主要结论与建议

湖北纪源医药科技有限公司年产 1500 吨 AE-活性酯及 20000 吨乙二醛产品项目符合国家 产业政策,符合当地有关部门的相关规划要求;该项目采取的生产工艺为国内先进的清洁生 产工艺,在采取本评价确定的污染防治对策措施情况下,废气、废水中的污染物排放浓度和 排放量均可达到国家排放标准的要求: 固废得到利用或合理处置: 项目投产后评价区域内的 环境空气、地表水体及声环境质量可控制在相应的环境质量标准内。从环境保护角度而言, 该项目建设可行。

5.2 审批部门审批决定

2020年4月15日,黄冈市生态环境局出具了《黄冈市生态环境局关于湖北纪源医药科 技有限公司年产 1500 吨 AE-活性酯及 20000 吨乙二醛产品项目环境影响报告书的批复》(黄 环审[2020]22号),具体内容如下:

一、该项目选址位于湖北省黄冈市黄州火车站经济开发区黄冈化工园,总投资23000万 元,其中环保投资810万元。项目主要新建厂房、仓库等,配套建设相应公辅工程、储运工 程和环保工程等,建成后达到年产 1500 吨 AE-活性酯、年产 20000 吨乙二醛的生产规模。

项目符合国家产业政策,建设地点符合相关规划要求,在全面落实《报告书》提出的各 项风险防范及污染防治措施后,污染物可达标排放,环境不利影响能够得到缓解和控制,项 目建设从环境角度具有可行性。

二、项目建设应注重工艺环节全过程减排,进一步优化生产工艺设计和设备选型,落实 《报告书》中环保措施,加强生产管理和环境管理,确保项目清洁生产水平满足国内清洁生 产先进水平或以上要求。

三、项目主要污染措施如下:

(一) 废气治理措施。项目生产工艺废气应根据车间布局情况进行收集、处理后集中排 放。AE-活性酯装置氯化反应产生的氯化氢、二氧化硫经两级降膜水吸收+两级降膜碱吸收后 与其它酸性废气一并由两级碱吸收处理后由 20 米高的 1 号排气筒排放: AE 活性酯装置生产 过程中产生的水溶性有机废气经三级水吸收+干燥+活性炭吸附处理后由20米高的2号排气筒 排放: AE 活性酯装置生产过程中产生的非水溶性有机废气经活性炭吸附处理后由 20 米高的 3号排气筒排放: AE 活性酯干燥过程产生的粉尘经设备自带除尘装置处理后由 20 米高的 4 号排气筒排放;乙二醛装置生产过程中产生的有机废气经三级水吸收塔处理后由20米高的5 度须满足《制药工业大气污染物排放标准》(GB37823-2019)表 1 标准;锅炉烟气各污染因

子须满足《锅炉大气污染物排放标准》(GB13271-2014)标准限值要求。

落实生产车间、污水处理站、储罐区及物料贮存、输送、投料和卸放、生产过程的无组织排放废气防治措施。厂界无组织排放 VOCs、酸性废气须满足《制药工业大气污染物排放标准》(GB37823-2019)中标准限值要求,甲苯、甲醇参照执行《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)标准限值要求,硫化氢和氨须满足《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)标准限值要求。

- (二)废水处理措施。严格按照"雨污分流、清污分流"的原则设置给排水系统。污水收集、输送管网应设置明管,并标示。切实做好各类管网和污水收集处理设施的防腐、防漏和防渗措施,建设足够容积的初期雨水池、控制阀、与污水处理站的连接联通管网。项目生活污水经化粪池处理后和生产废水及初期雨水进入厂区污水处理站处理,污水处理站采用"调节池+微电解+沉淀池+UASB+A/O池+二沉池+高效沉淀"工艺,污水处理站设计规模 500m³/d。污水经处理后,常规污染因子须达到黄州区火车站经济开发区污水处理厂接管标准、特征污染因子达到《化学合成类制药工业水污染物排放标准》(GB21904-2008)后排入开发区污水处理厂进行深度处理。
- (三)落实噪声污染防治措施。项目应选购噪声排放值低的设备,对产噪机械设备合理布局,尽量安装在远距厂界、环境敏感目标的地方等。通过消声、减振、隔音和距离衰减等一系列措施确保厂界噪声应满足《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)3类标准要求。
- (四)落实各项固体废物处理处置措施。生活垃圾收集后由环卫部门统一清运安全处置;一般工业固废及危险废物严格按《报告书》提出的要求妥善处置。危险废物应在厂区危险废物暂存间内暂存后统一交由有资质单位处置。项目应进一步优化副产品生产工艺,各副产品必须符合产品质量标准要求,否则应作为危险废物进行管理和处置。落实危险废物申报登记相关手续,危险废物在转移过程中须严格执行"危险废物转移联单制度",危险废物临时贮存场所建设必须符合《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2001 及修改单)标准规范要求。危险废物贮存场所须建设物联网监管系统,并与生态环境部门联网。
 - (五)土壤、地下水污染防治措施。按照《石油化工企业防渗设计通则》(QSY1303-2010)

标准》(GB18599-2001 及修改单)的要求进行防渗建设,防止地下水污染。按规范要求设置地下水长期监测点位,并做好水质观测。

- (六)环境风险防范措施。建立健全三级风险防控体系和事故排放污染物收集系统,确保事故情况下各类污染物不排入外环境。落实各类危险化学品、危险废物的储存、输送等风险防范措施,做好储罐和各类贮存设施及管道阀门的管理与定期维护;雨水排放口设置切换装置,确保初期雨水进入初期雨水池;设置足够容积的应急事故池,设置切换装置及与其对应的厂区污水处理站连接管网。加大风险监控力度,及时监控,防止污染扩散。充分重视事故发生时对项目环境防护距离外居民点的影响,做好相关防护知识的社会宣传工作,制定环境风险应急防范预案。在项目投入生产前,按照《企业事业单位突发环境事件应急预案备案管理办法(试行)》(环发[2015]4号)的要求,将环境风险防范和应急预案报黄冈市生态环境局备案。完善环境风险事故预防和应急处理措施,加强职工培训,定期开展环境风险应急防范预案演练,建立应急联动机制。建议你公司为该项目投保环境污染强制贵任保险。
- (七)按照国家和地方有关规定设置规范的各类污染物排放口和固体废物堆放场,并设立标志牌。排气筒应按规范要求预留永久性监测口、监测平台和标识,必要时,主要排气筒有机废气安装 VOCs 自动监测设备或便携式检测仪,加强对排气筒中的 VOCs 监测。严格落实《报告书》中环境管理和环境监测计划,全厂设置一个废水排放口。废水排放口应规范化建设,在废水排放口设置污水流量计和包含测量流量、pH、化学需氧量、氨氮等因子在内的水质在线监测设备,以上在线设备应与生态环境部门联网,并定期进行比对监测和校准。雨水排放口前设置雨水缓冲池,定期检测雨水水质,初期雨水应收集到污水处理站处理。废水排放口必须为明渠式,不得采用地下式排放。
- (八)环境监测要求。按《报告书》提出的监测计划做好环境空气、土壤、地下水等环境质量监测工作。

四、做好人员培训和内部管理工作。建立完备的环境管理制度和有效的环境管理体系,明确环境管理岗位职责要求和责任人,制定岗位培训计划等。应对操作人员、技术人员及管理人员进行相关法律法规和专业技术、安全防护、紧急处理等理论知识和操作技能培训。建立完善内部管理制度,包括目标责任管理制度、危险废物接受制度、交接班及运行登记制度、监测制度、设施维护制度等。做好档案管理,包括内部管理制度档案、环评资料档案、三同时资料档案、危险废物转移联单档案、监测报告档案、生态环境部门现场检查记录档案、设

五、初步设计阶段应进一步优化细化环境保护设施,在环保篇章中落实防治生态破坏和 环境污染的各项措施及投资。在施工招标文件、施工合同和工程监理合同中明确环保条款和 责任。

六、根据你公司承诺,你公司应在新型冠状病毒肺炎疫情结束后 15 个工作日内申请该项 目主要污染物总量核定并完成主要污染物排污权交易工作,否则我局将对你公司进行环境信 用惩戒。项目建成后,主要污染物排放总量不得超出排污权获得的指标。

七、项目建设必须严格执行环境保护设施与主体工程同时设计、同时施工、同时投产使 用的环境保护"三同时"制度,并开展环境监理工作。

该项目投产前,应当按照国家环境保护相关法律法规以及排污许可证申请与核发技术规 范要求申请核发排污许可证,本项目环评文件以及批复中与污染物排放相关的主要内容应当 载入排污许可证,不得无证排污或不按证排污。

项目竣工后, 你公司必须按规定的标准和程序, 对配套建设的环境保护设施进行验收, 编制验收报告,在环境保护设施验收过程中,应当如实查验、监测、记载建设项目环境保护 设施的建设和调试情况,不得弄虚作假,验收合格后方可投入生产或者使用,并依法在建设 项目环境影响评价信息平台(http://114.251.10.205/#/pub-message)向社会公开验收报告。你 单位公开上述信息的同时,应当向生态环境主管部门报送相关信息,并接受监督检查。

八、落实《报告书》提出的卫生防护距离控制要求,并配合地方政府做好规划控制工作, 卫生防护距离内不得新建居民住宅等环境敏感目标。

九、在项目施工和运营过程中,应建立畅通的公众参与平台,及时解决公众担忧的环境 问题,满足公众合理的环境诉求。定期发布企业环境信息,并主动接受社会监督。

十、本批复自下达之日起5年内项目未开工建设,或者项目性质、建设地点、正程规模、 生产工艺以及污染防治措施等发生重大变更时,应按照法律法规的规定,重新履行相关审批 手续。本批复下达后,国家相关法规、政策、标准有新变化的,按新要求执行。

十一、黄冈市生态环境局黄州分局负责该项目施工期和运营期的日常环境监督管理工作, 重点核实检查本项目批建的符合性、施工行为周边环境达标、环保"三同时"等内容。

5.3 环评批复要求落实情况

环评批复要求落实情况见表5.3-1。

表5.3-1 环评批复要求落实情况一览表

序 号	环评批复要求(黄环审[2020]22 号)	实际建设情况	落实 情况
--------	-----------------------	--------	-------

年产 150	00 吨 AE-活性酯及 20000 吨乙二醛产品项目分期竣工环境保护验收	女监测报告 5环境影响报告书主要结论与建议及其审批部门	门审批决定
1	项目选址位于湖北省黄冈市黄州火车站经济开发区 黄冈化工园,总投资 23000 万元,其中环保投资 810 万元。项目主要新建厂房、仓库等,配套建设相应 公辅工程、储运工程和环保工程等,建成后达到年 产 1500 吨 AE-活性酯、年产 20000 吨乙二醛的生产 规模。	项目位于湖北省黄冈市黄州火车站经济开发区黄冈 化工园,总投资 18000 万元,其中环保投资 810 万 元。项目主要新建厂房、仓库等,配套建设相应公 辅工程、储运工程和环保工程等,年产 500 吨 AE- 活性酯。由于乙二醛生产车间未建,未生产乙二醛。	已 实 (次 (为 明 分 数 工)
2	项目建设应注重工艺环节全过程减排,进一步优化 生产工艺设计和设备选型,落实《报告书》中环保 措施,加强生产管理和环境管理,确保项目清洁生 产水平满足国内清洁生产先进水平或以上要求。	项目建设已注重工艺环节全过程减排,进一步优化 生产工艺设计和设备选型,落实了《报告书》中环 保措施,加强生产管理和环境管理,确保了项目清 洁生产水平满足国内清洁生产先进水平及以上要 求。	 己落 实
3	废气治理措施。项目生产工艺废气应根据车间布局情况进行收集、处理后集中排放。AE-活性酯装置氯化反应产生的氯化氢、二氧化硫经两级降膜水吸收+两级降膜碱吸收后与其它酸性废气一并由两级碱吸收处理后由 20 米高的 1 号排气筒排放;AE 活性酯装置生产过程中产生的水溶性有机废气经三级水吸收+干燥+活性炭吸附处理后由 20 米高的 2 号排气筒排放;AE 活性酯装置生产过程中产生的非水溶性有机废气经三级水吸收+干燥+活性炭吸附处理后由 20 米高的 3 号排气筒排放;AE 活性酯装置生产过程中产生的都尘经设备自带除尘装置处理后由 20 米高的 4 号排气筒排放;乙二醛类置生产过程中产生的有机废气经三级水吸收塔处理后由 20 米高的 5 号排气筒排放;污水处理站恶是气体收集后送两级碱吸收塔+生物除臭装置处理后由 15 米高的 6 号排气筒排放;锅炉烟气直接通过15m高烟囱排放。工艺废气中各污染物须满足《制药工业大气污染物排放标准》(GB37823-2019)表1标准,氦氧化物、二氧化硫、甲醇、硫酸雾须满足《共气污染物排放标准》(GB37823-2019)表1标准,锅炉烟气各污染因子须满足《锅炉大气污染物排放标准》(GB37823-2019)表1标准:锅炉烟气各污染因子须满足《锅炉大气污染物排放标准》(GB13271-2014)标准限值要求。落实生产车间、污水处理站、储罐区及物料贮存、输送、投料和卸放、生产过程的无组织排放废气防治措施。厂界无组织排放 VOCs、酸性废气须满足《制药工业大气污染物排放标准》(GB16297-1996)标准限值要求,可能是现货物排放标准》(GB16297-1996)标准限值要求,硫化氢和氨须满足《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)标准限值要求。	废气治理措施。项目生产工艺废气根据车间布局情况进行收集、处理后集中排放。AE-活性酯氯化反应产生的氯化氢、二氧化硫经五级降膜水吸收+三级降膜碱吸收后与其它酸性废气一并由一级水吸收+两级碱吸收处理后通过 25m 高排气筒 DA001 排放,有机废气经三级水吸收处理+干燥+活性炭吸附处理后通过 25m 高排气筒 DA001 排放,粉尘经布袋除尘器处理后通过 23m 高排气筒 DA005 排放;污水站废气经一级碱吸收塔+生物除臭装置处理后通过 15m 高排气筒 DA002 排放;燃气锅炉废气经 15m 高烟囱 DA003 排放;危废暂存间废气收集后经碱液吸收塔处理后通过 15m 高排气筒 DA004 排放。工艺废气中各污染物满足《制药工业大气污染物排放标准》(GB37823-2019)表 1 标准,氮氧化物、二氧化硫、甲醇、硫酸雾满足《大气污染物综合排放标准》表 2 中标准;污水处理站氨、硫化氢、NMHC、甲苯、氯化氢、颗粒物排放浓度满足《制药工业大气污染物排放标准》(GB37823-2019)表 1 标准;锅炉烟气各污染因子满足《锅炉大气污染物排放标准》(GB13271-2014)标准限值要求。落实了生产车间、污水处理站、储罐区及物料贮存、输送、投料和卸放、生产过程的无组织排放废气防治措施。厂界无组织排放氦不足《制药工业大气污染物排放标准》(GB37823-2019)中标准限值要求,VOCs、甲苯、甲醇、颗粒物、氦氧化物、二氧化硫、硫酸雾参照执行《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)标准限值要求,硫化氢和氦满足《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)标准限值要求。	己基本实
4	废水处理措施。严格按照"雨污分流、清污分流"的原则设置给排水系统。污水收集、输送管网应设置明管,并标示。切实做好各类管网和污水收集处理设施的防腐、防漏和防渗措施,建设足够容积的初期雨水池、控制阀、与污水处理站的连接联通管网。项目生活污水经化粪池处理后和生产废水及初期雨水进入厂区污水处理站处理,污水处理站采用"调节池+微电解+沉淀池+UASB+A/O池+二沉池+高效沉淀"工艺,污水处理站设计规模 500m³/d。污水经处理后,常规污染因子须达到黄州区火车站经济开发区污水处理厂接管标准、特征污染因子达到《化学合成类制药工业水污染物排放标准》(GB21904-2008)后排入开发区污水处理厂进行深度处理。	废水处理措施。严格按照"雨污分流、清污分流"的原则设置给排水系统。污水收集、输送管网设置明管,并标示。切实做好了各类管网和污水收集处理设施的防腐、防漏和防渗措施,建设足够容积的初期雨水池、控制阀、与污水处理站的连接联通管网。项目生活污水经化粪池处理后和生产废水及初期雨水进入厂区污水处理站处理,污水处理站采用"微电解+芬顿+沉淀池+调节池+UASB+A/O池+二沉池+高效沉淀"工艺,污水处理站处理规模 500m³/d。污水经处理后,常规污染因子达到黄州区火车站经济开发区污水处理厂接管标准、特征污染因子达到《化学合成类制药工业水污染物排放标准》(GB21904-2008)后排入开发区污水处理厂进行深度处理。	己落实
5	落实噪声污染防治措施。项目应选购噪声排放值低的设备,对产噪机械设备合理布局,尽量安装在远距厂界、环境敏感目标的地方等。通过消声、减振、隔音和距离衰减等一系列措施确保厂界噪声应满足《工业企业厂界环境噪声排放标准》	落实了噪声污染防治措施。项目选购噪声排放值低的设备,对产噪机械设备合理布局,尽量安装在远距厂界、环境敏感目标的地方等。通过消声、减振、隔音和距离衰减等一系列措施确保厂界噪声满足《工业企业厂界环境噪声排放标准》	己落实

平) 130	00 吨 AE-清性酯及 20000 吨乙二醛产品项目分期竣工环境保护验收 (GB12348-2008)3 类标准要求。	(GB12348-2008)3 类标准要求。]甲批伏凡
6	落实各项固体废物处理处置措施。生活垃圾收集后由环卫部门统一清运安全处置;一般工业固废及危险废物严格按《报告书》提出的要求妥善处置。危险废物应在厂区危险废物暂存间内暂存后统一交由有资质单位处置。项目应进一步优化副产品生产工艺,各副产品必须符合产品质量标准要求,否则应作为危险废物进行管理和处置。落实危险废物申报登记相关手续,危险废物在转移过程中须严格执行"危险废物转移联单制度",危险废物临时贮存场所建设必须符合《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2001及修改单)标准规范要求。危险废物贮存场所须建设物联网监管系统,并与生态环境部门联网。	落实了各项固体废物处理处置措施。生活垃圾收集后由环卫部门统一清运安全处置;一般工业固废及危险废物严格按《报告书》提出的要求妥善处置。危险废物在厂区危险废物暂存间内暂存后统一交由有资质单位处置。项目进一步优化副产品生产工艺,不符合产品质量要求的副产品作为危险废物进行管理和处置。落实了危险废物申报登记相关手续,危险废物在转移过程中严格执行"危险废物转移联单制度",危险废物临时贮存场所建设必须符合《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2023)标准规范要求。危险废物贮存场所建设了物联网监管系统,将与生态环境部门联网。	己落实
7	土壤、地下水污染防治措施。按照《石油化工企业 防渗设计通则》(QSY1303-2010)要求,采取分区 防渗措施,按照不同的防渗要求做好重点污染防治 区、一般污染防治区的地下水防渗措施,防止地下 水污染。重点污染防治区和一般污染防治区分别参 照《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2001 及修改单)和《一般工业固体废物贮存、处置场污 染控制标准》(GB18599-2001 及修改单)的要求进 行防渗建设,防止地下水污染。按规范要求设置地 下水长期监测点位,并做好水质观测。	土壤、地下水污染防治措施。按照《石油化工企业防渗设计通则》(QSY1303-2010)要求,采取分区防渗措施,储罐区、生产车间、甲类仓库、污水处理站、危废暂存间、事故应急池、初期雨水池为重点污染防治区、生活区为一般污染防治区的地下水防渗措施。重点污染防治区和一般污染防治区分别参照《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2023)和《一般工业固体废物贮存和填埋污染控制标准》(GB18599-2020)的要求进行防渗建设,防止地下水污染。按规范要求设置了地下水长期监测点位,并做好水质观测。	己落实
8	环境风险防范措施。建立健全三级风险防控体系和事故排放污染物收集系统,确保事故情况下各类污染物不排入外环境。落实各类危险化学品、危险废物的储存、输送等风险防范措施,做好储罐和各类贮存设施及管道阀门的管理与定期维护;雨水排放口设置切换装置,确保初期雨水进入初期雨水池;设置足够容积的应急事故池,设置切换装置及与其对应的厂区污水处理站连接管网。加大风险监控力度,及时监控,防止污染扩散。充分重视事故发生时对项目环境防护距离外居民点的影响,做好相关防护知识的社会宣传工作,制定环境风险应急防范预案。在项目投入生产前,按照《企业事业单位突发环境事件应急预案备案管理办法(试行)》(环发[2015]4号)的要求,将环境风险防范和应急预案报黄冈市生态环境局备案。完善环境风险事故预防和应急处理措施,加强职工培训,定期开展环境风险应急防范预案演练,建立应急联动机制。建议你公司为该项目投保环境污染强制贵任保险。	环境风险防范措施。建立健全了三级风险防控体系和事故排放污染物收集系统,确保事故情况下各类污染物不排入外环境。落实各类危险化学口储罐和各类贮产设施及管道阀门的管理与定期维护;确保初期离水进入初期署置切换装置,确保初期,设置切换装置,确保初期,设置切换装置,确保初期,设置切换装置,确保初期,设置切换装置的所有效,或是其对应的厂区污水处理站连接管网。加大风险控力度,及时监控,防止污染扩散(一级防控:储罐区设置环形沟及围堰;二级防控:建一座有效容积750m³初期雨水收集池和一座有效容积600m³事故池;三级防控:雨水排口设置切换阀门,防控验试至雨水等的污水进入附近水体。污水管事故时污水水可直接流入事故池入污水处理站,等四时污水水可直接流入事故废水进入污水处理站,发生时污水可直接流入事故之。充分重视事故发了相关的护知识的社会宣传工作,制定了环境风险应急预案。客管理办法(试行)》(环发[2015]4号)的要求,将环境风险防范和应急处理措施,加强职工培训,实知开展环境风险应急防范预案演练,建立应急联动机制。	已落实
9	按照国家和地方有关规定设置规范的各类污染物排放口和固体废物堆放场,并设立标志牌。排气筒应按规范要求预留永久性监测口、监测平台和标识,必要时,主要排气筒有机废气安装 VOCs 自动监测设备或便携式检测仪,加强对排气筒中的 VOCs 监测。严格落实《报告书》中环境管理和环境监测计划,全厂设置一个废水排放口。废水排放口应规范化建设,在废水排放口设置污水流量计和包含测量流量、pH、化学需氧量、氨氮等因子在内的水质在线监测设备,以上在线设备应与生态环境部门联网,并定期进行比对监测和校准。雨水排放口前设置雨水缓冲池,定期检测雨水水质,初期雨水应收集到污水处理站处理。废水排放口必须为明渠式,不得	项目已按照国家和地方有关规定设置规范的各类污染物排放口和固体废物堆放场,并设立标志牌。排气筒按规范要求预留永久性监测口、监测平台和标识,购置有便携式 VOCs 检测仪,加强对排气筒中的 VOCs 监测。严格落实《报告书》中环境管理和环境监测计划,全厂设置一个废水排放口。废水排放口规范化建设,在废水排放口设置污水流量计和包含测量流量、pH、化学需氧量、氨氮等因子在内的水质在线监测设备,以上在线设备与生态环境部门联网,雨水排放口前设置雨水缓冲池,定期检测雨水水质,初期雨水收集到污水处理站处理。废水排放口为明渠式,不采用地下式排放。	己落实

年产 150	00吨 AE-活性酯及 20000吨乙二醛产品项目分期竣工环境保护验收	文监测报告 5环境影响报告书主要结论与建议及其审批部门]甲批决定
	采用地下式排放。		
10	环境监测要求。按《报告书》提出的监测计划做好 环境空气、土壤、地下水等环境质量监测工作。	环境监测要求。按《报告书》提出的监测计划以及 排污许可证中的自行监测方案做好环境空气、土壤、 地下水等环境质量监测工作。	 已落 实
11	做好人员培训和内部管理工作。建立完备的环境管理制度和有效的环境管理体系,明确环境管理岗位职责要求和责任人,制定岗位培训计划等。应对操作人员、技术人员及管理人员进行相关法律法规和专业技术、安全防护、紧急处理等理论知识和操作技能培训。建立完善内部管理制度,包括目标责任管理制度、危险废物接受制度、交接班及运行登记制度、监测制度、设施维护制度等。做好档案管理,包括内部管理制度档案、环评资料档案、三同时资料档案、危险废物转移联单档案、监测报告档案、生态环境部门现场检查记录档案、设施维护档案、公文函件档案等。	做好了人员培训和内部管理工作。建立了完备的环境管理制度和有效的环境管理体系,明确了环境管理岗位职责要求和责任人,制定了岗位培训计划等。对操作人员、技术人员及管理人员进行了相关法律法规和专业技术、安全防护、紧急处理等理论知识和操作技能培训。建立了完善内部管理制度,包括目标责任管理制度、危险废物接受制度、交接班及运行登记制度、监测制度、设施维护制度等。做好了档案管理,包括内部管理制度档案、环评资料档案、"三同时"资料档案、危险废物转移联单档案、监测报告档案、生态环境部门现场检查记录档案、监测报告档案、生态环境部门现场检查记录档案、设施维护档案、公文函件档案等。	已落实
12	初步设计阶段应进一步优化细化环境保护设施,在 环保篇章中落实防治生态破坏和环境污染的各项措 施及投资。在施工招标文件、施工合同和工程监理 合同中明确环保条款和责任。	初步设计阶段进一步优化了细化环境保护设施,在 环保篇章中落实了防治生态破坏和环境污染的各项 措施及投资。在施工招标文件、施工合同和工程监 理合同中明确了环保条款和责任。	 已落 实
13	根据你公司承诺,你公司应在新型冠状病毒肺炎疫情结束后15个工作日内申请该项目主要污染物总量核定并完成主要污染物排污权交易工作,否则我局将对你公司进行环境信用惩戒。项目建成后,主要污染物排放总量不得超出排污权获得的指标。	完成了主要污染物排污权交易工作,目前主要污染 物排放总量未超出排污权获得的指标。	己落实
14	该项目投产前,应当按照国家环境保护相关法律法规以及排污许可证申请与核发技术规范要求申请核发排污许可证,本项目环评文件以及批复中与污染物排放相关的主要内容应当载入排污许可证,不得无证排污或不按证排污。	按照国家环境保护相关法律法规以及排污许可证申请与核发技术规范要求申请核发了排污许可证,本项目环评文件以及批复中与污染物排放相关的主要内容载入排污许可证,没有无证排污或不按证排污。	- 己落 实
15	落实《报告书》提出的卫生防护距离控制要求,并 配合地方政府做好规划控制工作,卫生防护距离内 不得新建居民住宅等环境敏感目标。	项目卫生防护距离为项目厂界为起点 100m 范围。根据现场踏勘,项目位于湖北省黄冈市黄州火车站经济开发区化工园,厂界西南侧临园区迎宾路,路对面为黄冈市强龙化工新材料有限公司,东北侧为湖北微控生物科技有限公司相邻,东南侧为湖北远东卓越公司,西北侧为黄冈维科曼医用材料有限公司,卫生防护距离内无环境敏感点,卫生防护距离已落实。	己落实
16	在项目施工和运营过程中,应建立畅通的公众参与平台,及时解决公众担忧的环境问题,满足公众合理的环境诉求。定期发布企业环境信息,并主动接受社会监督。	在项目施工和运营过程中,建立了畅通的公众参与 平台,及时解决公众担忧的环境问题,满足公众合 理的环境诉求。定期发布企业环境信息,并主动接 受社会监督。	 已落 实

6 验收执行标准

6.1 执行标准

根据本项目建设区域的环境功能区划、环境影响评价报告书、环评批复及排污许可证等相关要求,确定本次验收监测的执行标准。

6.1.1 污染物排放标准

(1) 废水

项目运营期废水主要为生产工艺废水、废气吸收废水、质检化验废水、设备及地面清洗水、锅炉运行废水、循环冷却系统废水、生活污水、初期雨水等。项目废水中 pH、COD、BOD₅、SS、NH₃-N、总氮、总磷执行《污水综合排放标准》(GB8978-1996)表 4 中三级排放标准和黄州区火车站经济开发区污水处理厂接管标准,色度执行《化学合成类制药工业水污染物排放标准》(GB 21904-2008)表 2 中新建企业水污染物排放浓度限值的要求。

• • • • • • • • • • • • • • • • • • • •	2111724441417	**************************************	<u> </u>	
排放标准	污染物	单位	排放限值	污染源
	pН	无量纲	6~9	全厂废水
	COD	mg/L	500	
《污水综合排放标准》(GB8978-1996)表	BOD_5	mg/L	300	
4 三级及黄州区火车站经济开发区污水处理	SS	mg/L	400	
厂(黄冈市保青污水处理厂)接管标准	NH ₃ -N	mg/L	45	
	总氮	mg/L	70	
	总磷	mg/L	8	
《化学合成类制药工业水污染物排放标准》 (GB21904-2008)表2新建企业标准要求	色度	倍	50	
	·			.,,

表6.1-1 项目废水排放标准一览表

(2) 废气

项目运营期废气主要为车间工艺废气、污水处理站废气、锅炉废气、危废暂存间废气。项目有组织废气中非甲烷总烃、氯化氢、甲苯、颗粒物、氨(氨气)、硫化氢执行《制药工业大气污染物排放标准》(GB37823-2019)表 1 中大气污染物排放标准限值要求,氮氧化物、二氧化硫、甲醇、硫酸雾以及危废暂存间废气非甲烷总烃排放执行《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)表 2 中排放限值要求,燃气锅炉废气执行《锅炉大气污染物排放标准》(GB13271-2014)表 2 中排放标准值要求,项目无组织废气中非甲烷总烃、甲苯、颗粒物、氮氧化物、二氧化硫、甲醇、硫酸雾执行《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)表 2 中无组织排放监控浓度限值要求,氯化氢执行《制药工业大气污染物排放标准》(GB37823-2019)表 4 中企业周边大气污染物浓度限值要求,氨(氨气)、硫化氢执行《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 1 中恶臭污染物排放标准值要求。

	表6.1-2 项目] 废气排放标准一览表	
污染物	最高允许排	排放标准	
非甲烷总烃		100mg/m^3	
氯化氢	AE-活性酯车间酸性废气、有机 废气排气筒(25m高)	30mg/m ³	
甲苯	// (1) (((2) (1)	60mg/m ³	
非甲烷总烃		100mg/m^3	《制药工业大气污染物排放标准》
氨 (氨气)	污水处理站废气排气筒(15m 高)	30mg/m ³	(GB 37823-2019) 表 1
硫化氢		5mg/m ³	
颗粒物	AE-活性酯车间干燥粉尘排气筒 (23m 高)	30mg/m^3	
非甲烷总烃	危废暂存间废气排气筒(15m 高)	$120 mg/m^3 \ (10 kg/h)$	
氮氧化物		$240 mg/m^3 \ (2.85 kg/h)$	# 1 E->- >E # 1
二氧化硫	AE-活性酯车间酸性废气、有机	550mg/m ³ (9.65kg/h)	《大气污染物综合排放标准》 (GB16297-1996)表 2
甲醇	废气排气筒(25m 高)	190mg/m ³ (18.8kg/h)	
硫酸雾		45mg/m ³ (5.7kg/h)	
颗粒物		20mg/m^3	
二氧化硫	- 锅炉废气排气筒(15m 高)	50mg/m^3	《锅炉大气污染物排放标准》
氮氧化物	物炉及(計(同(13III 同)	$200 mg/m^3$	(GB13271-2014) 表 2
林格曼黑度		1	
非甲烷总烃		4.0mg/m^3	
甲苯		2.4mg/m^3	
颗粒物		1.0mg/m^3	
氮氧化物		0.12mg/m^3	《大气污染物综合排放标准》 (GB16297-1996)表 2
二氧化硫		0.40mg/m^3	(
甲醇	一	12mg/m^3	
硫酸雾		1.2 mg/m 3	
氯化氢		$0.20 \mathrm{mg/m^3}$	《制药工业大气污染物排放标准》 (GB37823-2019)表 4
氨 (氨气)		1.5mg/m ³	《恶臭污染物排放标准》
硫化氢		0.06 mg/m 3	(GB14554-93) 表 1

(3) 噪声

项目运营期厂界噪声执行《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)中的 3 类标准。

表6.1-3 项目厂界噪声排放标准一览表

大	一	夜间	适用区域
《工业企业厂界环境噪声排放标》 (GB12348-2008)中3类标准	1 65dB (A)	55dB (A)	厂界

(4) 固体废物

项目运营期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)中要求,危险废物执行《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2023)

6.1.2 环境质量标准

(1) 环境空气质量标准见表 6.1-4。

表 6.1-4 环境空气质量标准一览表

	. 74 012	• • • • • • • • • • • • • • • • • • • •			
标准号	标准名称	污染物名称	取值时间	浓度限值	备注
		SO_2	年均值 日平均 1 小时均值	60μg/m³ 150μg/m³ 500μg/m³	
		NO ₂	年均值 日平均 1 小时均值	$40 \mu g/m^3 \\ 80 \mu g/m^3 \\ 200 \mu g/m^3$	
GB3095-2012	《环境空气质量标准》及其	NO_X	年均值 日平均 1 小时均值	$50 \mu g/m^3$ $100 \mu g/m^3$ $250 \mu g/m^3$	
	修改单	СО	日平均 1 小时平均	$4 mg/m^3$ $10 mg/m^3$	
		O ₃	8 小时平均 1 小时平均	160μg/m³ 200μg/m³	环境空气
		PM _{2.5}	年均值 日平均	$35\mu g/m^3$ $75\mu g/m^3$	
		PM_{10}	年均值 日平均	70μg/m³ 150μg/m³	
	,	氨	1 小时均值	0.20mg/m ³	
		硫化氢	1 小时均值	0.01mg/m ³	
		氯化氢	1 小时均值	0.05mg/m ³	
	平价技术导则 大气环境》 J2.2-2018)附录 D	TVOC	1 小时均值	1.2mg/m ³	
(11	.2.2 2010/ FIJAC D	甲醇	1 小时均值	3mg/m ³	1
		甲苯	1 小时均值	0.2mg/m ³	
		甲醛	1 小时均值	0.05 mg/m 3	
TJ36-79	《工业企业设计卫生标准》	硫酸雾	任何一次	0.30mg/m^3	

⁽²⁾ 地表水环境质量标准见表 6.1-5。

表 6.1-5 地表水环境质量标准一览表

标准号	标准名称	因子	《地表水环境质量标准》(GB3838-2002) III类标准	备注	
		人为造成的环境水温变化应限制 水温 周平均最大温升≤1 周平均最大温降≤2			
		рН	6~9	长江段:江北船厂至 巴河入江口 5.5km;	
	《地表水环境质量标准》	溶解氧	≥5mg/L		
GB3838-2002		COD	≤20mg/L	巴河段:化工园已建	
GB3636-2002		BOD_5	≤4mg/L	排污口上游 11.5km,终点为巴河	
		高锰酸盐指数	≤6mg/L	入长江口(右岸)	
		氨氮	≤1.0mg/L		
		总磷	≤0.2mg/L		
		石油类	≤0.05mg/L		

_		1.5g 1v 1 3g 1x m 1v11v 1	0 3111
	硫化物	≤0.2mg/L	
	氰化物	≤0.2mg/L	
	挥发酚	≤0.005mg/L	
	六价铬	≤0.05mg/L	
	总铜	≤1.0mg/L	
	总铅	≤0.05mg/L	
	总镉	≤0.005mg/L	
	总砷	≤0.05mg/L	
	总汞	≤0.0001mg/L	
	总锌	≤1.0mg/L	
	总氮	≤1.0mg/L	
	氟化物	≤1.0mg/L	
	总硒	≤0.01mg/L	
	阴离子表面活性剂	≤0.2mg/L	
	粪大肠菌群	≤10000	
	苯并 (a) 芘	≤2.8×10 ⁻⁶ mg/L	

(3) 地下水质量标准见表 6.1-6。

表 6.1-6 地下水质量标准一览表

序号	因子	《地下水质量标准》(GB/T14848-2017)的 III 类水质标准	
1	pН	6.5~8.5	
2	氨氮	0.5mg/L	
3	硝酸盐 (以N计)	20mg/L	
4	亚硝酸盐 (以N计)	1.0mg/L	
5	挥发性酚类	0.002mg/L	
6	氰化物	0.05mg/L	
7	砷	0.01mg/L	
8	汞	0.001mg/L	
9	六价铬	0.05mg/L	
10	总硬度	450mg/L	
11	铅	0.01mg/L	
12	氟化物	1.0mg/L	
13	镉	0.005mg/L	
14	铁	0.3mg/L	
15	锰	0.1mg/L	
16	溶解性总固体	1000mg/L	
17	高锰酸盐指数	3mg/L	
18	硫酸盐	250mg/L	
19	氯化物	250mg/L	
20	总大肠菌群	3 个/L	

21 细菌总数 100 个/mL

(4) 声环境质量标准见表 6.1-7。

表 6.1-7 声环境质量标准一览表

执行时段 标准类别	昼间	夜间	备注
《声环境质量标准》 (GB3096-2008)3类标准	65dB(A)	55dB(A)	项目所在区域

(5) 土壤环境质量标准见表 6.1-8。

表 6.1-8 土壤环境质量标准(除 pH 外,单位为: mg/kg)

标准号	标准名称	因子	筛选值	管制值
你任亏	你任石你	四丁	第二类用地	第二类用地
		砷	60	140
		镉	65	172
		铬 (六价)	5.7	78
		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
		1,1-二氯乙烯	66	200
B36600-2018	《土壤环境质量 建设用地 土壤污染风险管控标准(试	顺 1,2-二氯乙烯	596	2000
JD30000-2018	工 集乃 架 风 应 官 控 外 在 (试	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
		1,1,2,2-四氯乙烷	6.8	50
		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
		1,2-二氯苯	560	560

1	《百万朔牧工师况体》 巡找血俠	11V U	0 巡视预1
	1,4-二氯苯	20	200
	乙苯	28	280
	苯乙烯	1290	1290
	甲苯	1200	1200
	间二甲苯+对二甲苯	570	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
	苯并[b]荧蒽	15	151
	苯并[k]荧蒽	151	1500
	薜	1293	12900
	二苯并[a,h]蒽	1.5	15
	茚并[1,2,3-cd]芘	15	151
	萘	70	700

6.2 总量控制指标

根据本项目环评报告书,污染物总量控制指标为二氧化硫 2.96t/a、氮氧化物 13.75t/a、烟粉尘 1.8t/a、挥发性有机物 16.73t/a、化学需氧量 6.39t/a、氨氮 0.64t/a。

根据污染物排污权交易鉴证书鄂环交鉴字[2020]0148 号: COD 6.39t/a、NH₃-N 0.64t/a、SO₂ 2.96t/a、NO_X 13.75t/a(见附件 3)。

根据湖北纪源医药科技有限公司排污许可证污染物许可排放量: COD 6.39t/a、NH₃-N 0.64t/a、NO_x 11.47t/a、VOCs 14.5t/a。

7验收监测内容

7.1 环境保护设施调试运行效果

通过对各类污染物达标排放的监测,来说明环境保护设施调试效果,具体监测内容如下:

7.1.1 废水

废水监测内容见表 7.1-1。

表 7.1-1 废水监测内容一览表

监测类型	监测类型 监测点位		监测项目	监测频次
废水	污水处理站废水进口	W1	pH、化学需氧量、五日生化需氧量、	4 次/天,
	污水处理站废水出口	W2	悬浮物、氨氮、总氮、总磷、色度	监测2天

7.1.2 废气

废气监测内容见表 7.1-2。

表 7.1-2 废气监测内容一览表

	1 1.1-2	//X //II	亚州内伊 见仪	
监测 类型	监测点位	测点 编号	监测项目	监测 频次
	AE-活性酯车间有机废气处理设施进口	Q1	非甲烷总烃、管道风量、排气参数	
有组织 废气	AE-活性酯车间酸性废气、有机废气排 气筒出口	Q2	非甲烷总烃、氯化氢、氮氧化物、 二氧化硫、甲醇、硫酸雾、甲苯、 管道风量、排气参数	
	污水处理站废气排气筒出口	Q3	氨、硫化氢、非甲烷总烃、 管道风量、排气参数	3 次/天, 监测 2 天
	天然气锅炉废气排气筒出口	Q4	颗粒物、氮氧化物、二氧化硫、 林格曼黑度、管道风量、排气参数	
	危废暂存间废气排气筒出口	Q5	非甲烷总烃、管道风量、排气参数	
	AE-活性酯车间干燥粉尘排气筒出口	Q6	颗粒物、管道风量、排气参数	
	东北侧厂界外,上风向	G1		
无组织	南侧厂界外,下风向	G2	氨、硫化氢、颗粒物、 	4 次/天,
废气	西南侧厂界外,下风向	G3	二氧化硫、氮氧化物、氯化氢、 甲苯、甲醇、硫酸雾、非甲烷总烃	监测2天
	西侧厂界外,下风向	G4		

7.1.3 噪声

厂界噪声监测内容见表 7.1-3。

表 7.1-3 厂界噪声监测内容一览表

监测类型	监测点位	测点编号	监测项目	监测频次	
	厂界东侧外 1m 处	N1			
唱書	厂界西南侧外 1m 处	N2	昼夜各1		
噪声 -	厂界西侧外 1m 处	N3	├───── 等效连续 A 声级	监测 2 天	
	厂界东北侧外 1m 处	N4			

7.2 环境质量监测

7.2.1 地下水

地下水监测内容见表 7.2-1。

表 7.2-1 地下水监测内容一览表

监测 类型	监测点位	测点 编号	监测项目	监测 频次
地下水	厂区内 E115.00992,N30.57560	D1	pH、总硬度、溶解性总固体、硫酸盐、氯化物、铁、锰、挥发酚、高锰酸盐指数、氨氮、总大肠菌群、细菌总数、亚硝酸盐、硝酸盐、氰化物、氟化物、汞、砷、镉、六价铬、铅、钾、钙、钠、镁、碳酸根、碳酸氢根、甲苯	1 次/天, 监测 1 天

7.2.2 土壤

土壤监测内容见表 7.2-2。

表 7.2-2 土壤监测内容一览表

监测 类型	监测	点位	测点 编号	监测项目	监测 频次			
	厂区内	0~0.5m	T1					
	土壤监测点 1 E115.01017,	0.5m~1.5m	T2					
	N30.57504	1.5m~3m	Т3					
	厂区内 土壤监测点 2 E115.01067, N30.57630	0~0.2m	T4	pH、砷、镉、六价铬、铜、铅、汞、镍、四 氯化碳、氯仿、氯甲烷、1,1-二氯乙烷、1,2-				
	厂区内	0~0.5m	T5	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次/				
	土壤监测点 3 E115.01035, N30.57538	0.5m~1.5m	Т6					
土壤		1.5m~3m	T7		1次/天,			
	厂区内	0~0.5m	Т8		监测1天			
	土壤监测点 4 E115.01139,	0.5m~1.5m	Т9					
	N30.57651	1.5m~3m	T10					
	厂区内 土壤监测点 5 E115.00918, N30.57461	0~0.2m	T11	[1,2,3-cd]芘*、萘*				
	厂区内 土壤监测点 6 E115.00970, N30.57427	0~0.2m	T12					

项目验收期间监测点位见图 7.1-1。



图 7.1-1 项目监测点位图

8 质量保证和质量控制

8.1 监测分析方法

本项目监测报告中相关的各污染物监测分析方法见表 8.1-1。

表 8.1-1 检测项目、检测依据、方法检出限、仪器设备一览表

	衣 8.1.	1 位例火口、位	2.侧似循、刀齿似山	爬、仪碲 叹奋	一见衣
检	:测项目	检测依据	分析方法	方法检出限	检测仪器、设备
	氨	НЈ 533-2009	纳氏试剂分光光度法	0.25mg/m^3	721G 可见分光光度计
	硫化氢	《空气和废气监测 分析方法》(第四 版增补版) (5.4.10.3)	亚甲基蓝分光光度法	$0.01 \mathrm{mg/m^3}$	721G 可见分光光度计
	非甲烷 总烃	НЈ 38-2017	气相色谱法	$0.09 \mathrm{mg/m^3}$	GC-6890AFID 气相色谱仪
	氯化氢	НЈ 548-2016	硝酸银容量法	2mg/m ³	25mL 酸式滴定管
有组织	二氧化硫	НЈ 57-2017	定电位电解法	3mg/m ³	YQ3000-D型大流量烟尘
废气	氮氧化物	НЈ 693-2014	定电位电解法	3mg/m ³	(气)测试仪
	甲醇	НЈ/Т 33-1999	气相色谱法	2mg/m ³	GC-7820ECD 气相色谱仪
	硫酸雾	НЈ 544-2016	离子色谱法	0.02mg/m ³	CIC-D100 离子色谱仪
	甲苯	HJ 584-2010	气相色谱法	1.5×10 ⁻³ mg/m ³	GC-6890AFID 气相色谱仪
	颗粒物	GB/T 16157-1996 及修改单	重量法	20mg/m^3	FA2204 电子天平
	林格曼 黑度	НЈ/Т 398-2007	林格曼烟气黑度图法	/	林格曼测烟望远镜
	氨	НЈ 533-2009	纳氏试剂分光光度法	$0.01 \mathrm{mg/m^3}$	721G 可见分光光度计
	硫化氢	《空气和废气监测 分析方法》(第四 版增补版) (3.1.11.2)	亚甲基蓝分光光度法	$0.001\mathrm{mg/m^3}$	721G 可见分光光度计
	颗粒物	НЈ 1263-2022	重量法	0.007mg/m ³	AUW120D 电子天平
	二氧化硫	НЈ 482-2009	甲醛吸收-副玫瑰苯胺 分光光度法	0.007mg/m ³	721G 可见分光光度计
无组织 废气	氮氧化物	НЈ 479-2009	盐酸萘乙二胺 分光光度法	0.005mg/m ³	721G 可见分光光度计
	氯化氢	НЈ 549-2016	离子色谱法	$0.01 \mathrm{mg/m^3}$	CIC-D100 离子色谱仪
	甲苯	НЈ 584-2010	气相色谱法	0.0015mg/m ³	GC-6890AFID 气相色谱仪
	甲醇	НЈ/Т 33-1999	气相色谱法	2mg/m ³	GC-7820ECD 气相色谱仪
	硫酸雾	НЈ 544-2016	离子色谱法	0.005mg/m^3	CIC-D100 离子色谱仪
	非甲烷 总烃	НЈ 604-2017	气相色谱法	0.09mg/m ³	GC-6890AFID 气相色谱仪
	рН	НЈ 1147-2020	电极法	/	PHB-4 型便携式 PH 计
废水	化学 需氧量	НЈ 828-2017	重铬酸盐法	4mg/L	JHR-2 型 节能 COD 恒温加热器
1/2/17	五日生化 需氧量	НЈ 505-2009	稀释与接种法	0.5mg/L	SPX-250B-ZII 生化培养箱
	悬浮物	GB 11901-89	重量法	4mg/L	FA2204 ^{电子天平}

8 质量保证和质量控制

年产 1500↓	吨 AE-活性酯及 2	20000 吨乙二酫产品项目	自分期竣工坏境保护验收监	测报告	8 质量保证和质量控制
朴	金测项 目	检测依据	分析方法	方法检出限	检测仪器、设备
	氨氮	НЈ 535-2009	纳氏试剂分光光度法	0.025mg/L	721G 可见分光光度计
	总氮	НЈ 636-2012	碱性过硫酸钾消解 紫外分光光度法	0.05mg/L	TU-1810DPC 紫外可见分光光度计
	总磷	GB 11893-89	钼酸铵分光光度法	0.01mg/L	721G 可见分光光度计
	色度	НЈ 1182-2021	稀释倍数法	2 倍	具塞比色管
	噪声	GB 12348-2008	工业企业厂界环境 噪声排放标准	/	AWA5688 型声级计 AWA6022A 型校准器
	рН	НЈ 1147-2020	电极法	/	PHB-4 型便携式 pH 计
	总硬度	GB 7477-87	EDTA 滴定法	0.05mmol/L	无色聚四氟乙烯 滴定管
	溶解性 总固体	GB/T 5750.4-2006 (8.1)	称量法	/	FA2204 电子天平
	硫酸盐	НЈ 84-2016	离子色谱法	0.018mg/L	CIC-D100 离子色谱仪
	氯化物	НЈ 84-2016	离子色谱法	0.007mg/L	CIC-D100 离子色谱仪
	铁	GB 11911-89	火焰原子吸收 分光光度法	0.03mg/L	TAS-990 原子 吸收分光光度计
	锰	GB 11911-89	火焰原子吸收 分光光度法	0.01mg/L	TAS-990 原子 吸收分光光度计
	挥发酚	НЈ 503-2009	4-氨基安替比林 分光光度法	0.0003mg/L	721G 可见分光光度计
	高锰酸盐 指数	GB 11892-89	酸性高锰酸钾滴定法	0.5mg/L	HH-8 数显恒温水浴锅
	氨氮	НЈ 535-2009	纳氏试剂分光光度法	0.025mg/L	721G 可见分光光度计
	总大肠 菌群	GB/T 5750.12-2006 (2.1)	多管发酵法	/	SPX-150B 生化培养箱
	细菌总数	GB/T 5750.12-2006 (1.1)	平皿计数法	/	SPX-150B 生化培养箱
	亚硝酸盐	НЈ 84-2016	离子色谱法	0.016mg/L	CIC-D100 离子色谱仪
	硝酸盐	НЈ 84-2016	离子色谱法	0.016mg/L	CIC-D100 离子色谱仪
地下水	氰化物	НЈ 484-2009	异烟酸-吡唑啉酮 分光光度法	0.004mg/L	721G 可见分光光度计
	氟化物	НЈ 84-2016	离子色谱法	0.006mg/L	CIC-D100 离子色谱仪
	汞	НЈ 694-2014	原子荧光法	0.04μg/L	AFS-8510 原子 荧光分光光度计
	砷	НЈ 694-2014	原子荧光法	0.3µg/L	AFS-8510 原子 荧光分光光度计
	镉	GB/T 5750.6-2006 (9.1)	无火焰原子 吸收分光光度法	0.5μg/L	ICE3500 原子 吸收分光光度计
	六价铬	GB 7467-87	二苯碳酰二肼 分光光度法	0.004mg/L	T6 新世纪紫外 可见分光光度计
	铅	GB/T 5750.6-2006 (11.1)	无火焰原子 吸收分光光度法	2.5μg/L	ICE3500 原子 吸收分光光度计
	钾	GB 11904-89	火焰原子吸收 分光光度法	0.05mg/L	TAS-990 原子 吸收分光光度计
	钙	GB 11905-89	原子吸收分光光度法	0.02mg/L	TAS-990 原子 吸收分光光度计
	钠	GB 11904-89	火焰原子吸收 分光光度法	0.01mg/L	TAS-990 原子 吸收分光光度计
	镁	GB 11905-89	原子吸收分光光度法	0.002mg/L	TAS-990 原子 吸收分光光度计
	碳酸根	DZ/T 0064.49-1993	滴定法	5mg/L	无色聚四氟乙烯 滴定管
	碳酸氢根	DZ/T 0064.49-1993	滴定法	5mg/L	无色聚四氟乙烯 滴定管

	金测项目	检测依据	分析方法	方法检出限	检测仪器、设备
<u>'</u>					
	甲苯	НЈ 639-2012	色谱-质谱法	1.4×10 ⁻³	ISQ7000 气质联用仪
	pН	НЈ 962-2018	电位法	/	PHS-2F 型 pH 计
	砷	GB/T 22105.2-2008	原子荧光法	0.01mg/kg	AFS-8510 原子荧光分光光度计
	镉	GB/T 17141-1997	石墨炉原子吸收 分光光度法	0.01mg/kg	ICE3500 原子吸收分光光度计
	六价铬	НЈ 1082-2019	火焰原子吸收 分光光度法	0.5mg/kg	TAS-990AFG 原子吸收分光光度计
	铜	НЈ 491-2019	火焰原子吸收 分光光度法	1mg/kg	TAS-990AFG 原子吸收分光光度计
	铅	НЈ 491-2019	火焰原子吸收 分光光度法	10mg/kg	TAS-990AFG 原子吸收分光光度计
	汞	GB/T 22105.1-2008	原子荧光法	0.002mg/kg	AFS-8510 原子荧光分光光度计
	镍	НЈ 491-2019	火焰原子吸收 分光光度法	3mg/kg	TAS-990AFG 原子吸收分光光度计
	四氯化碳	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0013mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
	氯仿	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0011mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
	氯甲烷	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0010mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
	1,1-二氯乙烷	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0012mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
	1,2-二氯乙烷	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0013mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
	1,1-二氯乙烯	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0010mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
土壤	顺-1,2-二氯乙 烯	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0013mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
	反-1,2-二氯乙 烯	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0014mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
	二氯甲烷	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0015mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
	1,2-二氯丙烷	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0011mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
	1,1,1,2-四氯乙 烷	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0012mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
	1,1,2,2-四氯乙 烷	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0012mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
	四氯乙烯	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0014mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
	1,1,1-三氯乙烷	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0013mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
	1,1,2-三氯、乙 烷	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0012mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
	三氯乙烯	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0012mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
	1,2,3-三氯丙烷	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0012mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
	氯乙烯	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0010mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
	苯	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0019mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
	氯苯	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0012mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
	1,2-二氯苯	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相	0.0015mg/kg	ISQ7000 气质联用仪

检测项目	检测依据	分析方法	方法检出限	检测仪器、设备
		色谱-质谱法		
1,4-二氯苯	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0015mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
乙苯	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0012mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
苯乙烯	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0011mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
甲苯	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0013mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
间/对 二甲苯	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0012mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
邻二甲苯	НЈ 605-2011	吹扫捕集/气相 色谱-质谱法	0.0012mg/kg	ISQ7000 气质联用仪
硝基苯*	НЈ 834-2017	气相色谱-质谱法	0.09mg/kg	ISQ-LT 气相色谱-质谱仪
苯胺*	НЈ 834-2017	气相色谱-质谱法	0.1mg/kg	ISQ-LT 气相色谱-质谱仪
2-氯酚*	НЈ 834-2017	气相色谱-质谱法	0.06mg/kg	ISQ-LT 气相色谱-质谱仪
苯并[a]蒽*	НЈ 834-2017	气相色谱-质谱法	0.1mg/kg	ISQ-LT 气相色谱-质谱仪
苯并[a]芘*	НЈ 834-2017	气相色谱-质谱法	0.1mg/kg	ISQ-LT 气相色谱-质谱仪
苯并[b]荧蒽*	НЈ 834-2017	气相色谱-质谱法	0.2mg/kg	ISQ-LT 气相色谱-质谱仪
苯并[k]荧蒽*	НЈ 834-2017	气相色谱-质谱法	0.1mg/kg	ISQ-LT 气相色谱-质谱仪
崫*	НЈ 834-2017	气相色谱-质谱法	0.1mg/kg	ISQ-LT 气相色谱-质谱仪
二苯并[a,h]蒽*	НЈ 834-2017	气相色谱-质谱法	0.1mg/kg	ISQ-LT 气相色谱-质谱仪
茚并[1,2,3-cd] 芘*	НЈ 834-2017	气相色谱-质谱法	0.1mg/kg	ISQ-LT 气相色谱-质谱仪
萘*	НЈ 834-2017	气相色谱-质谱法	0.09mg/kg	ISQ-LT 气相色谱-质谱仪

备注:*表示该指标检测由合作外包单位-湖北跃华检测有限公司(证书编号:181712050320)完成。

8.2 质量保证和质量控制

为了确保监测数据的准确性、可靠性、本次验收监测实施全程序质量保证措施。

- (1) 监督生产工况,保证验收监测期间工况符合有关要求;
- (2)监测分析方法采用国家有关部门颁布的标准分析方法,监测人员经过考核并持有合格证书;
- (3) 现场采样和测试前,采样仪器应用标准流量计进行流量校准,并按照国家环保局发布的《环境监测技术规范》和《环境空气质量保证手册》的要求进行全过程质量控制;
- (4) 采样点的布设、样品的采集、保存、分析测试均按有关国家标准方法及国家环保局颁布的《环境水质监测质量保证手册(第二版)》、《污水监测技术规范》(HJ91.1-2019)、《水和废水监测标准分析方法(第四版)》、《大气污染物无组织排放监测技术导则》、《固定源废气监测技术规范》、《工业企业厂界环境噪声排放标准》的技术要求进行;

- (5)全部监测分析仪器均经过计量部门检定并在有效期内,分析人员均持有上岗合格证;
- (6) 每批样品分析严格按照质控要求采取平行双样和质控样品等措施进行;
- (7)监测数据严格执行三级审核制度,经校对、校核,最后由技术负责人审定。 质控统计表见表 8.2-1。

表 8.2-1 质控统计一览表

		1	(0.2-1 灰红机 见衣		
		单位	质控方式	质控结果	质控评价
	氨	mg/L	质控样 B22050178,1.60±0.08	1.59	合格
	硫化氢	mg/L	质控样 B22040273,3.70±0.40	3.56	合格
	甲烷	mg/m ³	质控样 81711015, 126±6	122	合格
废气	氯化氢	mg/L	质控样 B21070505, 98.2±4.3	95.7	合格
及し	甲醇	mg/m ³	质控样 211404049,28.9±1.4	29.4	合格
	硫酸盐	mg/L	质控样 201940,45.7±2.0	47.5	合格
	氮氧化物	mg/L	质控样 B23030333,0.318±0.016	0.313	合格
	二氧化硫	mg/L	质控样 B22020158,0.454±0.035	0.465	合格
	化学需氧量	mg/L	质控样 2001154,118±6	114	合格
	五日生化需氧量	mg/L	质控样 B22120065,40.7±1.8	39.8	合格
废水	氨氮	mg/L	质控样 2005158,1.54±0.07	1.50	合格
	总氮	mg/L	质控样 B22040055,1.70±0.08	1.69	合格
	总磷	mg/L	质控样 B22070141,0.207±0.010	0.203	合格
	总硬度	mmol/L	质控样 B22020243,1.57±0.08	1.62	合格
	溶解性总固体	mg/L	平行检测	平行样相对偏 差 1%	合格
	硫酸盐	mg/L	质控样 201939,17.9±0.6	17.6	合格
	氯化物	mg/L	质控样 B21070502,12.3±0.6	12.3	合格
	铁	mg/L	质控样 202433,0.700±0.040	0.713	合格
	锰	mg/L	质控样 202530,0.162±0.018	0.152	合格
	挥发酚	μg/L	质控样 A23010208,22.3±1.8	22.5	合格
	高锰酸盐指数	mg/L	质控样 B22080092,1.41±0.08	1.43	合格
	氨氮	mg/L	质控样 2005157,7.58±0.25	7.62	合格
地下水	亚硝酸盐	mg/L	质控样 200645,0.142±0.008	0.142	合格
7E 1 /1	硝酸盐	mg/L	质控样 200848,0.900±0.036	0.890	合格
	氰化物	μg/L	质控样 202276,71.7±6.3	72.6	合格
	氟化物	mg/L	质控样 B21080012,0.578±0.029	0.566	合格
	汞	μg/L	质控样 202054,4.53±0.43	4.39	合格
	砷	μg/L	质控样 200456,19.7±1.9	20.5	合格
	镉	μg/L	质控样 201435, 9.66±0.63	9.77	合格
	六价铬	μg/L	质控样 B22080111,205±15	203	合格
	铅	μg/L	质控样 201239,20.3±2.4	19.0	合格
	钾	mg/L	质控样 202717,1.42±0.10	1.36	合格
-	————— 钙	mg/L	质控样 202919,1.43±0.10	1.46	合格

8 质量保证和质量控	8	质	量.	保	证	和	质	量	搈	#	i
------------	---	---	----	---	---	---	---	---	---	---	---

检测项目		质控方式	质控结果	质控评价
镁		质控样 203017,0.164±0.010	0.167	合格
рН	无量纲	质控样 202198,7.36±0.05	7.35	合格
砷	mg/kg	质控样 ESS-5,297±37	295	合格
镉	mg/kg	质控样 ESS-5,3.09±0.48	3.31	合格
六价铬	mg/L	质控样 203364,0.199±0.009	0.207	合格
铜	mg/kg	质控样 ESS-5,71.8±4.1	73.8	合格
铅	mg/kg	质控样 ESS-5,971±99	1053	合格
汞	mg/kg	质控样 ESS-5,0.191±0.033	0.183	合格
 镍	mg/kg	质控样 ESS-5,29.7±3.4	30.3	合格

9验收监测结果

9.1 生产工况

本次验收的生产规模为: 年产 500 吨 AE-活性酯,本次验收监测期间(2023 年 11 月 10 日~11 月 11 日、2023 年 12 月 10 日~12 月 11 日)生产负荷见表 9.1-1。

表 9.1-1 本次验收监测期间生产负荷统计一览表

		, , ,		<u> </u>	
产品	环评年产量(T/A)	环评每批次产量(T/ 批次)	实际年产量(T/A)	实际每批次产量(T/ 批次)	折算生产负荷 (%)
AE-活性酯	1500	0.866	500	0.866	100

在本次验收监测期间,各生产设备和环保设施均运行正常,监测期间内实际生产负荷满足验收监测期间对工况的要求。

9.2 环保设施调试运行效果

9.2.1 污染物排放监测结果

9.2.1.1 废水

废水监测结果见表 9.2-1。

表 9.2-1 废水监测结果一览表

			ξ 9.2-1	及小监?	划纪米一旦				
监测	监测点位	检测项目	单位		检测	结果		标准值	 达标
时间	血侧点位	松州-坎目	平位.	第一次	第二次	第三次	第四次	初作] 	情况
		рН	无量纲	7.4	7.3	7.1	7.3	/	/
		化学需氧量	mg/L	7.38×10 ³	7.12×10 ³	6.96×10 ³	7.34×10 ³	/	/
		五日生化需氧量	mg/L	2.05×10 ³	2.18×10 ³	1.98×10 ³	1.95×10 ³	/	/
	污水处理 站废水进	悬浮物	mg/L	10	11	10	12	/	/
	国 国 国 国 国 国 国 国 国 国 国 国 国 国 国 国 国 国 国	氨氮	mg/L	29.4	30.6	28.8	28.1	/	/
		总氮	mg/L	198	201	188	188	/	/
		总磷	mg/L	11.4	10.4	10.9	11.2	/	/
2023年 11月10		色度	倍	300	300	300	400	/	/
日日		рН	无量纲	7.1	7.1	7.2	7.2	6~9	达标
		化学需氧量	mg/L	159	167	160	174	500	达标
		五日生化需氧量	mg/L	39.0	40.3	40.9	39.0	300	 达标
	污水处理 站废水出	悬浮物	mg/L	11	10	9	10	400	达标
	如灰小田 日	氨氮	mg/L	7.24	7.21	7.27	6.85	45	达标
		总氮	mg/L	29.0	25.7	27.8	27.6	70	 达标
		总磷	mg/L	6.05	6.03	6.20	6.11	8	达标
		色度	倍	50	40	50	50	50	达标
2023年	污水处理	рН	无量纲	7.1	7.2	7.3	7.4	/	/
	站废水进	化学需氧量	mg/L	7.59×10 ³	7.65×10 ³	7.08×10^{3}	7.77×10 ³	/	/

监测		i及 20000 吨乙二醛/		797722-1-50		结果			文 <u>品</u> 拠结条
时间	监测点位	检测项目	单位	第一次	第二次	第三次	第四次	标准值	情况
В	П	五日生化需氧量	mg/L	1.93×10 ³	2.04×10 ³	2.07×10 ³	1.88×10 ³	/	/
		悬浮物	mg/L	12	13	15	11	/	/
		氨氮	mg/L	27.8	29.1	31.0	29.8	/	/
		总氮	mg/L	190	205	197	207	/	/
		总磷	mg/L	10.6	11.9	11.6	11.7	/	/
		色度	倍	300	200	300	300	/	/
		рН	无量纲	7.2	7.2	7.1	7.0	6~9	达标
		化学需氧量	mg/L	189	183	180	163	500	达标
		五日生化需氧量	mg/L	41.2	39.5	39.1	40.6	300	达标
	污水处理	悬浮物	mg/L	9	10	8	9	400	达标
	站废水出 口	氨氮	mg/L	6.93	7.52	7.08	7.03	45	达标
		总氮	mg/L	25.6	26.7	27.6	27.5	70	达标
		总磷	mg/L	5.81	5.88	6.14	5.43	8	达标
		色度	倍	50	50	40	40	50	达标

表 9.2-2 污水处理站处理效率分析一览表

监测项目	污水处理站进口平均值 (倍数或 mg/L)	污水处理站出口平均值 (倍数或 mg/L)	处理效率 (%)
化学需氧量	7.36×10³	172	97.66
五日生化需氧量	2.01×10 ³	40.0	98.01
悬浮物	12	10	16.67
氨氮	29.3	7.14	75.63
总氮	197	27.2	86.19
总磷	11.2	5.96	46.79
色度	300	46	84.67

处理效率= (污水处理站进口平均值-污水处理站出口平均值)/污水处理站进口平均值×100%

由表 9.2-1 可知,验收监测期间,厂区污水处理站出口中 pH、化学需氧量、悬浮物、五日生化需氧量、悬浮物、氨氮、总磷、总氮满足《污水综合排放标准》(GB8978-1996)表 4中三级排放标准和黄州区火车站经济开发区污水处理厂(黄冈市保青污水处理厂)接管标准,色度满足《化学合成类制药工业水污染物排放标准》(GB21904-2008)表 2 新建标准要求。

由表 9.2-2 可知,验收监测期间,厂区污水处理站化学需氧量、悬浮物、五日生化需氧量、悬浮物、氨氮、总磷、总氮、色度的处理效率分别为 97.66%、98.01%、16.67%、75.63%、86.19%、46.79%、84.67%。

9.2.1.2 废气

废气监测结果见表 9.2-3~9.2-10。

表 9.2-3 AE-活性酯车间有机废气处理设施进口监测结果一览表

1300 #8 71	1	名称	管道形状	管道高原		烟道截面	积 (m ²)
监测 时间		间有机废气处 拖进口	圆		/	0.0314	
	检测	项目	单位	第一次	第二次	第三次	平均值
	标态干燥	因气流量	Nm³/h	4354	4135	4149	4213
	烟	温	°C	15.7	15.4	15.7	15.6
2023年	含沙	显量	%	5.30	5.20	5.30	5.27
11月10日	流	速	m/s	42.7	40.4	40.7	41.3
	非甲烷	实测浓度	mg/Nm ³	614	261	461	445
	总烃	排放速率	kg/h	2.67	1.08	1.91	1.89
	标态干烟气流量		Nm³/h	4285	4274	4133	4231
	烟	温	°C	15.8	15.6	15.5	15.6
2023年	含治	显量	%	5.30	5.40	5.30	5.33
11月11日	流	速	m/s	42.0	41.9	40.5	41.5
	非甲烷	实测浓度	mg/Nm ³	452	588	324	455
	总烃	排放速率	kg/h	1.94	2.51	1.34	1.93

表 9.2-4 AE-活性酯车间酸性废气、有机废气排气筒出口监测结果一览表

	管道	名称	管道形状	管道高原	雙 (m)	烟道截面	积 (m²)		
监测 时间	AE-活性 酸性废气、有 筒出	机废气排气	圆	25		0.3	848	标准值	达标 情况
	检测	项目	单位	第一次	第二次	第三次	平均值		
	标态干燥	国气流量	Nm³/h	4289	3662	4076	4009	/	/
	烟	温	°C	25	24	26	25	/	/
	含湿	量	%	7.3	7.4	7.6	7.4	/	/
	流	速	m/s	3.57	3.04	3.41	3.34	/	/
	非甲烷总	实测浓度	mg/Nm ³	82.6	69.8	92.4	81.6	100	达标
	烃	排放速率	kg/h	0.354	0.256	0.377	0.329	/	/
	氯化氢	实测浓度	mg/Nm ³	20.3	18.2	16.9	18.5	30	达标
		排放速率	kg/h	0.087	0.067	0.069	0.074	/	/
2023年	氮氧 化物	实测浓度	mg/Nm ³	12	15	11	13	240	达标
11月10日		排放速率	kg/h	0.051	0.055	0.045	0.050	2.85	达标
	二氧	实测浓度	mg/Nm ³	ND (3)	ND (3)	ND (3)	ND (3)	550	达标
	化硫	排放速率	kg/h	/	/	/	/	9.65	达标
	甲醇	实测浓度	mg/Nm ³	ND (2)	ND (2)	ND (2)	ND (2)	190	达标
	十 年	排放速率	kg/h	/	/	/	/	18.8	达标
	硫酸雾	实测浓度	mg/Nm ³	0.229	0.231	0.241	0.234	45	达标
	地段务	排放速率	kg/h	9.82×10 ⁻⁴	8.46×10 ⁻⁴	9.82×10 ⁻⁴	9.37×10 ⁻⁴	5.7	达标
	甲苯	实测浓度	mg/Nm ³	13.0	10.7	31.6	18.4	60	达标
	中本	排放速率	kg/h	0.056	0.039	0.129	0.075	/	达标
2023 年	标态干燥	国气流量	Nm³/h	3893	4082	3649	3875	/	/
11月11日	烟	<u></u> 温	°C	24	26	27	26	/	/

9	蚣し	4	监	泇	焙	果	

 11 1 I I I I I I I		1 1112 / 1111 / 1		IN 47 CHE			¥ [.	ZIII MIZH ZIC
含酒	量	%	7.2	7.4	7.3	7.3	/	/
流	速	m/s	3.22	3.41	3.05	3.23	/	/
非甲烷	实测浓度	mg/Nm ³	76.3	88.4	91.9	85.5	100	达标
总烃	排放速率	kg/h	0.297	0.361	0.335	0.331	/	/
氯化氢	实测浓度	mg/Nm ³	20.8	18.0	21.9	20.2	30	达标
永化 圣	排放速率	kg/h	0.081	0.073	0.080	0.078	/	/
氮氧	实测浓度	mg/Nm ³	11	14	15	13	240	达标
化物	排放速率	kg/h	0.043	0.057	0.055	0.052	2.85	达标
二氧	实测浓度	mg/Nm ³	ND (3)	ND (3)	ND (3)	ND (3)	550	达标
化硫	排放速率	kg/h	/	/	/	/	9.65	达标
甲醇	实测浓度	mg/Nm ³	ND (2)	ND (2)	ND (2)	ND (2)	190	达标
十段	排放速率	kg/h	/	/	/	/	18.8	达标
硫酸雾	实测浓度	mg/Nm ³	0.222	0.318	0.332	0.291	45	达标
圳政务	排放速率	kg/h	8.64×10 ⁻⁴	1.30×10 ⁻³	1.21×10 ⁻³	1.12×10 ⁻³	5.7	达标
甲苯	实测浓度	mg/Nm ³	13.9	31.1	58.3	34.4	60	达标
丁 本	排放速率	kg/h	0.054	0.127	0.213	0.131	/	达标

备注: ND 表示检测结果低于方法检出限。

表 9.2-5 AE-活性酯车间有机废气处理设施处理效率分析一览表

监测项目	AE-活性酯车间有机废气处理设施进 口平均值(kg/h)	AE-活性酯车间酸性废气、有机 废气排气筒出口平均值(kg/h)	处理效率(%)
非甲烷总烃	1.91	0.33	82.72

处理效率= (混合废气治理装置进口平均值-混合废气排气筒出口平均值)/混合废气治理装置进口平均值×100%

表 9.2-6 污水处理站废气排气筒出口监测结果一览表

	管道		管道形状	管道高原	度 (m)	烟道截面	积 (m²)		
监测 时间		理站废气 筒出口	圆	1	5	0.0	706	标准值	达标 情况
	检测项目		单位	第一次	第二次	第三次	平均值		
	标态干	烟气流量	Nm³/h	1848	1758	1784	1797	/	/
	炬	国温	°C	17	16	17	17	/	/
	含	湿量	%	6.7	6.6	6.8	6.7	/	/
	济	范速	m/s	8.3	7.8	8.0	8.0	/	/
2023年	氨	实测浓度	mg/Nm ³	3.28	5.67	3.49	4.15	30	达标
12月10日		排放速率	kg/h	6.06×10 ⁻³	0.010	6.23×10 ⁻³	7.43×10 ⁻³	/	/
	硫化氢	实测浓度	mg/Nm ³	0.01	0.01	0.02	0.01	5	达标
		排放速率	kg/h	1.85×10 ⁻⁵	1.76×10 ⁻⁵	3.57×10 ⁻⁵	2.39×10 ⁻⁵	/	/
	非甲烷	实测浓度	mg/Nm ³	22.5	16.1	18.0	18.9	/	/
	总烃	排放速率	kg/h	0.042	0.028	0.032	0.034	100	达标
	标态干	烟气流量	Nm³/h	1679	1750	1613	1681	/	/
2023年	炬	因温	°C	18	16	17	17	/	/
12月11日	含	湿量	%	6.6	6.7	6.5	6.6	/	/
	济	范速	m/s	7.4	7.7	7.1	7.4	/	/

, -	.,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,		, ,						
	氨	实测浓度	mg/Nm ³	3.97	6.57	3.77	4.77	30	达标
- XI	排放速率	kg/h	6.67×10 ⁻³	0.011	6.08×10 ⁻³	7.92×10 ⁻³	/	/	
	硫化氢	实测浓度	mg/Nm ³	0.02	0.02	0.01	0.02	5	达标
	9元化圣(排放速率	kg/h	3.36×10 ⁻⁵	3.50×10 ⁻⁵	1.61×10 ⁻⁵	2.82×10 ⁻⁵	/	/
	非甲烷	实测浓度	mg/Nm ³	24.9	27.2	34.1	28.7	/	/
	总烃	排放速率	kg/h	0.042	0.048	0.055	0.048	100	达标

表 9.2-7 天然气锅炉废气排气筒出口监测结果一览表

	管道	4 名 7・2-7 道名称	管道形状	管道高原		烟道截面	积(m²)		
监测 时间		锅炉废气 筒出口	圆	1	5	0.5	027	标准值	达标 情况
	检测	则项目	单位	第一次	第二次	第三次	平均值		
	标态干	烟气流量	Nm³/h	7729	7054	7219	7334	/	/
	坎	因温	°C	95	97	98	97	/	/
	含	湿量	%	5.5	5.7	5.6	5.6	/	/
	含	氧量	%	7.8	7.6	7.5	7.6	/	/
2023年 11月10日	Ü	范 速	m/s	5.96	5.47	5.61	5.68	/	/
	林格	曼黑度	级	<1	<1	<1	-	≤1	达标
		实测浓度	mg/Nm ³	<20 (8.26)	<20 (6.85)	<20 (7.47)	<20 (7.53)	/	/
	颗粒物	折算浓度	mg/Nm ³	<20 (11.0)	<20 (8.95)	<20 (9.68)	<20 (9.88)	20	达标
	7971412	排放速率	kg/h	0.064	0.048	0.054	0.055	/	/
		实测浓度	mg/Nm ³	ND (3)	ND (3)	ND (3)	ND (3)	/	/
	二氧 化硫	折算浓度	mg/Nm ³	ND (4)	ND (4)	ND (4)	ND (4)	50	达标
	10910	排放速率	kg/h	/	/	/	/	/	/
	氮氧 化物	实测浓度	mg/Nm ³	51	57	54	54	/	/
		折算浓度	mg/Nm ³	68	74	70	71	200	/
		排放速率	kg/h	0.394	0.402	0.390	0.395	/	/
	标态干	烟气流量	Nm³/h	7214	7717	7071	7334	/	/
	烟温		°C	98	96	95	96	/	/
	含	湿量	%	5.6	5.5	5.7	5.6	/	/
	含	氧量	%	7.4	7.6	7.7	7.6	/	/
	Ü		m/s	5.61	5.97	5.46	5.68	/	/
	林格	曼黑度	级	<1	<1	<1	-	≤1	达标
		实测浓度	mg/Nm ³	<20 (7.48)	<20 (7.69)	<20 (8.97)	<20 (8.05)	/	/
2023年 11月11日	颗粒物	折算浓度	mg/Nm ³	<20 (9.62)	<20 (10.0)	<20 (11.8)	<20 (10.5)	20	达标
11 / 11 11		排放速率	kg/h	0.054	0.059	0.063	0.059	/	/
		实测浓度	mg/Nm ³	ND (3)	ND (3)	ND (3)	ND (3)	/	/
	二氧 化硫	折算浓度	mg/Nm ³	ND (4)	ND (4)	ND (4)	ND (4)	50	达标
	1 1 1 7 1 1	排放速率	kg/h	/	/	/	/	/	/
		实测浓度	mg/Nm³	52	58	63	58	/	/
	氮氧 化物	折算浓度	mg/Nm³	67	76	83	75	200	/
	131/3	排放速率	kg/h	0.375	0.448	0.445	0.423	/	/

备注: ND 表示检测结果低于方法检出限。

表 9.2-8 危废暂存间废气排气筒出口监测结果一览表

	管道	名称	管道形状	管道高原	度 (m)	烟道截面	积 (m²)		
监测 时间		危废暂存间 废气排气筒出口		15		0.0	491	标准值	达标 情况
	检测项目		单位	第一次	第二次	第三次	平均值		
	标态干燥	因气流量	Nm³/h	1557	1483	1646	1562	/	/
	烟	温	°C	21.7	21.2	21.3	21.4	/	/
2023年	含沙	显量	%	10.1	10.2	10.2	10.2	/	/
11月10日	流速		m/s	10.5	10.0	11.1	10.5	/	/
	非甲烷	实测浓度	mg/Nm ³	6.64	7.20	6.31	6.72	120	达标
	总烃	排放速率	kg/h	0.010	0.011	0.010	0.010	10	达标
	标态干燥	因气流量	Nm ³ /h	1501	1532	1470	1501	/	/
	烟	温	°C	21.3	21.5	21.1	21.3	/	/
2023年	含沙	显量	%	10.1	10.0	10.2	10.1	/	/
11月11日	流	速	m/s	10.1	10.3	9.9	10.1	/	/
	非甲烷	实测浓度	mg/Nm ³	6.75	8.24	7.72	7.57	120	达标
	总烃	排放速率	kg/h	0.010	0.013	0.011	0.11	10	达标

表 9.2-9 AE-活性酯车间干燥粉尘排气筒出口监测结果一览表

		• • • • • • • • • • • • • • • • • • • •	1	1 /// 24 ==	11 41 · 3 · · · ·		714 20.74		
	管道	名称	管道形状	管道高原	度 (m)	烟道截面	积 (m²)		
监测 时间	AE-活性酯车间干燥粉尘 排气筒出口		矩形	23		0.1400		标准值	达标 情况
	检测	项目	单位	第一次	第二次	第三次	平均值		
	标态干燥	因气流量	Nm ³ /h	6317	6148	6101	6189	/	/
	烟	温	°C	19.5	19.2	19.3	19.3	/	/
2023年	含治	显量	%	4.30	4.20	4.20	4.23	/	/
11月10日	流速		m/s	14.0	13.6	13.5	13.7	/	/
	颗粒物	实测浓度	mg/Nm ³	25.1	21.7	23.8	23.5	30	达标
	大块个型 1/7J	排放速率	kg/h	0.159	0.133	0.145	0.146	/	/
	标态干燥	标态干烟气流量		6133	6146	6141	6140	/	/
	烟	温	°C	21.3	21.1	21.2	21.2	/	/
2023年	含治	显量	%	4.20	4.10	4.20	4.17	/	/
11月11日	流	速	m/s	13.6	13.6	13.6	13.6	/	/
	颗粒物	实测浓度	mg/Nm ³	22.4	24.8	25.2	24.1	30	达标
	本央4型 1/0J	排放速率	kg/h	0.137	0.152	0.155	0.148	/	/

表 9.2-10 无组织废气监测结果一览表

		ı	ı				1		
监测	检测	监测		检测结果(单	单位: mg/m³)		标准值	达标	
时间	项目	点位	第一次	第二次	第三次	第四次	小 作组	情况	
		G1	0.08	0.07	0.08	0.07	1.5	达标	
2023年 11月10日	氨	G2	0.10	0.11	0.12	0.10	1.5	达标	
11 / 10 🖂		G3	0.17	0.19	0.18	0.16	1.5	达标	

上) 1300 吨.	AL-佰注明/	<u>ζ 20000 μ</u>	20一阵) 即项目	刀别攻工小児床	7		ラシャ	人血侧归木
		G4	0.14	0.15	0.14	0.13	1.5	达标
		G1	ND (0.001)	ND (0.001)	ND (0.001)	ND (0.001)	0.06	达标
	水儿层	G2	ND (0.001)	ND (0.001)	ND (0.001)	ND (0.001)	0.06	达标
	硫化氢	G3	0.002	0.003	0.002	0.004	0.06	达标
		G4	0.001	0.001	0.001	0.002	0.06	达标
		G1	0.202	0.205	0.198	0.193	1.0	达标
	田豆 小子 朴加	G2	0.225	0.220	0.227	0.218	1.0	达标
	颗粒物	G3	0.258	0.265	0.268	0.260	1.0	达标
		G4	0.237	0.242	0.243	0.245	1.0	达标
		G1	0.021	0.023	0.022	0.024	0.40	达标
	二氧	G2	0.025	0.028	0.026	0.029	0.40	达标
	化硫	G3	0.036	0.035	0.040	0.038	0.40	达标
		G4	0.030	0.032	0.034	0.033	0.40	达标
		G1	0.028	0.030	0.027	0.031	0.12	达标
	氮氧	G2	0.036	0.034	0.032	0.038	0.12	达标
	化物	G3	0.048	0.049	0.051	0.047	0.12	达标
		G4	0.042	0.046	0.045	0.044	0.12	达标
		G1	0.128	0.130	0.129	0.130	0.20	达标
	氯化氢	G2	0.142	0.146	0.141	0.142	0.20	达标
		G3	0.193	0.192	0.179	0.190	0.20	达标
		G4	0.157	0.161	0.150	0.149	0.20	达标
		G1	ND(1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	2.4	达标
	甲苯	G2	ND(1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	2.4	达标
	十本	G3	ND(1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	2.4	达标
		G4	ND(1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	2.4	达标
		G1	ND (2)	ND (2)	ND (2)	ND (2)	12	达标
	甲醇	G2	ND (2)	ND (2)	ND (2)	ND (2)	12	达标
	丁野	G3	ND (2)	ND (2)	ND (2)	ND (2)	12	达标
		G4	ND (2)	ND (2)	ND (2)	ND (2)	12	达标
		G1	0.025	0.026	0.026	0.026	1.2	达标
	硫酸雾	G2	0.029	0.030	0.030	0.029	1.2	达标
	HILLEX 33	G3	0.045	0.045	0.045	0.045	1.2	达标
		G4	0.031	0.032	0.032	0.032	1.2	达标
		G1	0.92	0.87	0.76	0.84	4.0	达标
	非甲烷	G2	1.05	0.97	1.03	0.99	4.0	达标
	总烃	G3	1.23	1.30	1.31	1.26	4.0	达标
		G4	1.12	1.17	1.09	1.05	4.0	达标
		G1	0.08	0.09	0.07	0.10	1.5	达标
2023年	氨	G2	0.11	0.12	0.11	0.12	1.5	达标
11月11日	30	G3	0.16	0.20	0.18	0.19	1.5	达标
		G4	0.14	0.15	0.13	0.14	1.5	达标

י בדיי	AL-何 压 即 及	ረ 20000 ዞፒ	14一胜) 即次日	刀 朔 攻 工 冲 境 体:	D 型以曲例1K 口		ノがり	人皿例知不
		G1	ND (0.001)	ND (0.001)	ND (0.001)	ND (0.001)	0.06	达标
	なん与	G2	ND (0.001)	ND (0.001)	ND (0.001)	ND (0.001)	0.06	达标
	硫化氢	G3	0.004	0.002	0.003	0.003	0.06	达标
		G4	0.002	ND (0.001)	0.001	0.001	0.06	达标
		G1	0.205	0.195	0.203	0.207	1.0	达标
	用艺术学 外加	G2	0.220	0.217	0.228	0.223	1.0	达标
	颗粒物	G3	0.263	0.267	0.260	0.272	1.0	达标
		G4	0.245	0.238	0.242	0.247	1.0	达标
		G1	0.023	0.026	0.024	0.027	0.40	达标
	二氧	G2	0.030	0.029	0.031	0.030	0.40	达标
	化硫	G3	0.047	0.046	0.044	0.043	0.40	达标
		G4	0.033	0.034	0.042	0.036	0.40	达标
		G1	0.026	0.029	0.031	0.030	0.12	达标
	氮氧	G2	0.034	0.036	0.038	0.035	0.12	达标
	化物	G3	0.052	0.056	0.057	0.061	0.12	达标
		G4	0.043	0.040	0.045	0.046	0.12	达标
	氯化氢	G1	0.131	0.131	0.134	0.134	0.20	达标
		G2	0.141	0.144	0.144	0.143	0.20	达标
		G3	0.188	0.190	0.189	0.190	0.20	达标
		G4	0.150	0.153	0.150	0.152	0.20	达标
		G1	ND(1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	2.4	达标
	甲苯	G2	ND(1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	2.4	达标
	中本	G3	ND(1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	2.4	达标
		G4	ND(1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	2.4	达标
		G1	ND (2)	ND (2)	ND (2)	ND (2)	12	达标
	甲醇	G2	ND (2)	ND (2)	ND (2)	ND (2)	12	达标
	十	G3	ND (2)	ND (2)	ND (2)	ND (2)	12	达标
		G4	ND (2)	ND (2)	ND (2)	ND (2)	12	达标
		G1	0.026	0.025	0.026	0.026	1.2	达标
	硫酸雾	G2	0.027	0.028	0.027	0.028	1.2	达标
	班政务	G3	0.045	0.045	0.044	0.045	1.2	达标
		G4	0.031	0.031	0.031	0.031	1.2	达标
		G1	0.85	0.74	0.81	0.72	4.0	达标
	非甲烷	G2	0.97	0.90	1.05	1.08	4.0	达标
	总烃	G3	1.42	1.36	1.40	1.34	4.0	达标
		G4	1.25	1.17	1.14	1.29	4.0	达标
				•				

备注: ND 表示检测结果低于方法检出限。

由表 9.2-4~9.2-10 可知,验收监测期间,项目有组织排放的废气: AE-活性酯车间酸性废气、有机废气排气筒中非甲烷总烃、氯化氢、甲苯排放浓度满足《制药工业大气污染物排放标准》(GB 37823-2019)表 1 中相关标准,污水处理站废气排气筒中非甲烷总烃、氨、硫

化氢排放浓度满足《制药工业大气污染物排放标准》(GB 37823-2019)表 1 中相关标准,AE-活性酯车间干燥粉尘排气筒中颗粒物排放浓度满足《制药工业大气污染物排放标准》(GB 37823-2019)表 1 中相关标准,危废暂存间废气排气筒中非甲烷总烃排放浓度和速率满足《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)表 2 相关标准,AE-活性酯车间酸性废气、有机废气排气筒中氮氧化物、二氧化硫、甲醇、硫酸雾排放浓度和速率满足《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)表 2 相关标准,锅炉废气排气筒中颗粒物、二氧化硫、氮氧化物、林格曼黑度满足《锅炉大气污染物排放标准》(GB13271-2014)表 2 相关标准。厂界无组织排放废气中的非甲烷总烃、甲苯、颗粒物、氮氧化物、二氧化硫、甲醇、硫酸雾满足《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)表 2 中相关标准,氯化氢满足《制药工业大气污染物排放标准》(GB37823-2019)表 4 中相关标准,氨、硫化氢满足《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 1 中相关标准。

由表 9.2-5 可知,验收监测期间,AE-活性酯车间有机废气处理设施中非甲烷总烃的处理效率为 82.72%。

9.2.1.3 噪声

厂界噪声监测结果见表 9.2-11。

			测量值	j/dB(A)	标准值	ĵ/dB(A)	达标
监测时间	测点编号	测点位置	昼间 (6:0022:00)	夜间 (22:006:00)	昼间 (6:0022:00)	夜间 (22:006:00)	情况
	N1	厂界东侧外 1m 处	57	47	65	55	达标
2023年11月10日	N2	厂界西南侧外 1m 处	59	49	65	55	达标
	N3	厂界西侧外 1m 处	56	45	65	55	达标
	N4	厂界东北侧外 1m 处	55	46	65	55	达标
	N1	厂界东侧外 1m 处	56	46	65	55	达标
2023年	N2	厂界西南侧外 1m 处	59	47	65	55	达标
11月11日	N3	厂界西侧外 1m 处	58	45	65	55	达标
	N4	厂界东北侧外 1m 处	56	46	65	55	达标

表 9.2-11 噪声监测结果一览表

由表 9.2-11 可知,验收监测期间,厂界昼间、夜间噪声均满足《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)3 类标准限值要求。

9.2.1.4 固体废物

项目运营期产生的固体废物包括工艺固废、废活性炭、检修废油、废包装物、废包装材料、化验室废液、污水处理站污泥、生活垃圾。

项目工艺固废、废活性炭、检修废油、废包装物、废包装材料、化验室废液、污水处理 站污泥属于危险废物,集中收集委托黄冈 TCL 环境科技有限公司、湖北隆轩危废处置有限公 司处置;生活垃圾由环卫部门清运处置。

9.2.1.5 污染物排放总量核算

根据本项目环评报告书,污染物总量控制指标为二氧化硫 2.96t/a、氮氧化物 13.75t/a、烟粉尘 1.8t/a、挥发性有机物 16.73t/a、化学需氧量 6.39t/a、氨氮 0.64t/a。

根据黄冈市生态环境局黄环审[2020]32 号中市生态环境局关于《湖北纪源医药科技有限公司年产 1500 吨 AE-活性酯及 20000 吨乙二醛产品项目》污染物总量指标的审核意见:二氧化硫 2.96t/a、氮氧化物 13.75t/a、烟粉尘 1.8t/a、挥发性有机物 16.73t/a、化学需氧量 6.39t/a、氨氮 0.64t/a(见附件 2)。

根据污染物排污权交易鉴证书鄂环交鉴字[2020]0148 号: COD 6.39t/a、NH₃-N 0.64t/a、SO₂ 2.96t/a、NO_X 13.75t/a(见附件 3)。

根据湖北纪源医药科技有限公司排污许可证污染物许可排放量: COD 6.39t/a、NH₃-N 0.64t/a、NO_x 11.47t/a、VOCs 14.5t/a。

本次验收主要对废气和废水中的污染物排放量进行核算,根据前面监测数据资料,本项目污染物排放总量统计结果见表9.2-10。

		P4 > 1 = 1 - 1	V H 127K 121	11 /04.0.	JU-74	
污染物	排气筒编号	平均排放浓度 (mg/Nm³)	平均风量 (Nm³/h)	平均排放速率 (kg/h)	年排放时间 (h/a)	污染物排放总量 (t/a)
颗粒物	DA005	23.8	6164	0.147	600	0.0882
颗粒物	DA003	10.2	7334	0.057	7200	0.4104
二氧化硫	DA003	ND	7334	/	7200	/
二氧化硫	DA001	ND	3942	/	7200	/
氮氧化物	DA003	73	7334	0.409	7200	2.9448
氮氧化物	DA001	13	3942	0.051	7200	0.3672
非甲烷总烃	DA001	83.6	3942	0.328	7200	2.3616
非甲烷总烃	DA002	23.8	1739	0.041	7200	0.2952
非甲烷总烃	DA004	7.14	1532	0.011	7200	0.0792
污染物	排污口编号	黄州区火车站经 处理厂出水浓		废水排放量	量 (m³/a)	污染物排放总量 (t/a)
COD	DW001	50)	4313	35.62	2.157
NH ₃ -N	DW001	5	5		35.62	0.216

表 9.2-10 本项目污染物排放总量统计一览表

表 9.2-11 项目污染物排放总量、环评总量、总量批复量、许可排放量和排污权交易量一览表

污染物	污染物排放总量 (t/a)	环评总量(t/a)	总量批复量(t/a)	排污许可证许可排放量 (t/a)	排污权交易量 (t/a)
颗粒物	0.4986	1.8	/	/	/

二氧化硫	/	2.96	2.96	/	2.96
氮氧化物	2.7188	13.75	13.75	11.47	13.75
挥发性有机物	2.736	16.73	16.73	14.5	/
COD	2.157	6.39	6.39	6.39	6.39
NH ₃ -N	0.216	0.64	0.64	0.64	0.64

结论:根据上表可知,本次核算的污染物排放总量均未超出环评总量控制指标、总量批复量、排污许可证许可排放量及排污权交易量。

9.3 工程建设对环境的影响

9.3.1 地下水

地下水监测结果见表 9.3-1。

表 9.3-1 地下水监测结果一览表

监测时间	检测项目	单位	检测结果	标准值	达标情况
	pН	无量纲	7.6	6.5~8.5	达标
	总硬度	mg/L	102	450	达标
	溶解性总固体	mg/L	184	1000	达标
	硫酸盐	mg/L	13.0	250	达标
	氯化物	mg/L	3.60	250	达标
	铁	mg/L	0.10	0.3	达标
	锰	mg/L	0.02	0.10	达标
	挥发酚	mg/L	ND (0.0003)	0.002	达标
	高锰酸盐指数	mg/L	2.8	3.0	达标
	氨氮	mg/L	0.236	0.50	达标
	总大肠菌群	MPN/100mL	<2	3.0	达标
	菌落总数	CFU/mL	82	100	达标
2023年	亚硝酸盐	mg/L	ND (0.016)	1.00	达标
8月6日	硝酸盐	mg/L	ND (0.016)	20.0	达标
	氰化物	mg/L	ND (0.004)	0.05	达标
	氟化物	mg/L	0.115	1.0	达标
	汞	mg/L	ND (4×10 ⁻⁵)	0.001	达标
	砷	mg/L	ND (3×10 ⁻⁴)	0.01	达标
	镉	mg/L	ND (5×10 ⁻⁴)	0.005	达标
	六价铬	mg/L	ND (0.004)	0.05	达标
	铅	mg/L	ND (2.5×10 ⁻³)	0.01	达标
	钾	mg/L	2.18	/	达标
	钙	mg/L	32.2	/	达标
	钠	mg/L	8.79	200	达标
	镁	mg/L	3.78	/	达标
	碳酸根	mg/L	ND (5)	/	达标

监测时间	检测项目	单位	检测结果	标准值	达标情况
	碳酸氢根	mg/L	130	/	达标
	甲苯	mg/L	ND (1.4×10-3)	700	达标

备注: 1.ND 表示检测结果低于方法检出限。

2.D1 水井埋深 2.4m, 地面高程 43.200m(±2.5m)。

由表 9.3-1 可知,验收监测期间,项目厂区地下水水质满足《地下水质量标准》(GB/T14848-2017)中的III类标准。

9.3.2 土壤

土壤监测结果见表 9.3-2~9.3-3。

表 9.3-2 土壤 (T1~T7) 监测结果一览表

				检测结果(单位:	除 pH 无量纲,	其他为 mg/kg)			标》	隹值	
监测 时间	检测项目		土壤监测点1		土壤监测点 2		土壤监测点3		筛选	管制	达标 情况
		T1	T2	Т3	T4	T5	Т6	Т7	(二类)	(二类)	11100
	pН	7.30	7.53	7.64	5.60	6.44	6.50	6.83	/	/	/
	砷	4.45	6.25	6.59	1.42	1.20	1.64	1.75	60	140	达标
	镉	0.04	0.01	0.02	0.05	0.05	0.04	0.10	65	172	达标
	六价铬	ND (0.5)	ND (0.5)	ND (0.5)	ND (0.5)	ND (0.5)	ND (0.5)	ND (0.5)	5.7	78	达标
	铜	48	32	19	53	44	61	62	18000	36000	达标
	铅	30	30	31	25	22	21	22	800	2500	达标
	汞	0.016	0.017	0.013	0.017	0.009	0.030	0.029	38	82	达标
	镍	77	57	42	81	81	109	92	900	2000	达标
	四氯化碳	ND (1.3×10 ⁻³)	ND(1.3×10 ⁻³)	ND (1.3×10 ⁻³)	ND (1.3×10 ⁻³)	2.8	36	达标			
2023 年 8 月 6 日	氯仿	ND (1.1×10 ⁻³)	ND(1.1×10 ⁻³)	ND (1.1×10 ⁻³)	ND (1.1×10 ⁻³)	0.9	10	达标			
0/101	氯甲烷	ND (1.0×10 ⁻³)	ND(1.0×10 ⁻³)	ND (1.0×10 ⁻³)	ND (1.0×10 ⁻³)	37	120	达标			
	1,1-二氯乙烷	ND (1.2×10 ⁻³)	ND(1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	9	100	达标			
	1,2-二氯乙烷	ND (1.3×10 ⁻³)	ND(1.3×10 ⁻³)	ND (1.3×10 ⁻³)	ND (1.3×10 ⁻³)	5	21	达标			
	1,1-二氯乙烯	ND (1.0×10 ⁻³)	ND(1.0×10 ⁻³)	ND (1.0×10 ⁻³)	ND (1.0×10 ⁻³)	66	200	达标			
	顺-1,2-二氯乙烯	ND (1.3×10 ⁻³)	ND(1.3×10 ⁻³)	ND (1.3×10 ⁻³)	ND (1.3×10 ⁻³)	596	2000	达标			
	反-1,2-二氯乙烯	ND (1.4×10 ⁻³)	ND(1.4×10 ⁻³)	ND (1.4×10 ⁻³)	ND (1.4×10 ⁻³)	54	163	达标			
	二氯甲烷	ND (1.5×10 ⁻³)	ND(1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	616	2000	达标			
	1,2-二氯丙烷	ND (1.1×10 ⁻³)	ND (1.1×10-3)	ND (1.1×10 ⁻³)	ND (1.1×10 ⁻³)	ND(1.1×10 ⁻³)	ND (1.1×10 ⁻³)	ND (1.1×10-3)	5	47	达标
	1,1,1,2-四氯乙烷	ND (1.2×10 ⁻³)	ND(1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	10	100	达标			

监测 时间			检测结果(单位:除 pH 无量纲,其他为 mg/kg)										
	检测项目		土壤监测点1		土壤监测点 2 土壤监测点 3				筛选	管制	达标 情况		
		T1	T2	Т3	T4	T5	T6	Т7	(二类)	(二类)			
	1,1,2,2-四氯乙烷	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND(1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	6.8	50	达标		
	四氯乙烯	ND (1.4×10 ⁻³)	ND (1.4×10 ⁻³)	ND (1.4×10 ⁻³)	ND (1.4×10 ⁻³)	ND(1.4×10 ⁻³)	ND (1.4×10 ⁻³)	ND (1.4×10 ⁻³)	53	183	达标		
	1,1,1-三氯乙烷	ND (1.3×10 ⁻³)	ND (1.3×10 ⁻³)	ND (1.3×10 ⁻³)	ND (1.3×10 ⁻³)	ND(1.3×10 ⁻³)	ND (1.3×10 ⁻³)	ND (1.3×10 ⁻³)	840	840	达标		
	1,1,2-三氯乙烷	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND(1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	2.8	15	达标		
	三氯乙烯	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND(1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	2.8	20	达标		
	1,2,3-三氯丙烷	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND(1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	0.5	5	达标		
	氯乙烯	ND (1.0×10 ⁻³)	ND (1.0×10 ⁻³)	ND (1.0×10 ⁻³)	ND (1.0×10 ⁻³)	ND(1.0×10 ⁻³)	ND (1.0×10 ⁻³)	ND (1.0×10 ⁻³)	0.43	4.3	达标		
	苯	ND (1.9×10 ⁻³)	ND (1.9×10 ⁻³)	ND (1.9×10 ⁻³)	ND (1.9×10 ⁻³)	ND(1.9×10 ⁻³)	ND (1.9×10 ⁻³)	ND (1.9×10 ⁻³)	4	40	达标		
	氯苯	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND(1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	270	1000	达标		
	1,2-二氯苯	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND(1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	560	560	达标		
	1,4-二氯苯	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND(1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	ND (1.5×10 ⁻³)	20	200	达标		
	乙苯	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND(1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	28	280	达标		
	苯乙烯	ND (1.1×10 ⁻³)	ND (1.1×10 ⁻³)	ND (1.1×10 ⁻³)	ND (1.1×10 ⁻³)	ND(1.1×10 ⁻³)	ND (1.1×10 ⁻³)	ND (1.1×10 ⁻³)	1290	1290	达标		
	甲苯	ND (1.3×10 ⁻³)	ND (1.3×10 ⁻³)	ND (1.3×10 ⁻³)	ND (1.3×10 ⁻³)	ND(1.3×10 ⁻³)	ND (1.3×10 ⁻³)	ND (1.3×10 ⁻³)	1200	1200	达标		
	间/对二甲苯	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND(1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	570	570	达标		
	邻二甲苯	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND(1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	ND (1.2×10 ⁻³)	640	640	达标		
	硝基苯*	ND (0.09)	ND (0.09)	ND (0.09)	ND (0.09)	ND (0.09)	ND (0.09)	ND (0.09)	76	760	达标		
	苯胺*	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	260	663	达标		
	2-氯酚*	ND (0.06)	ND (0.06)	ND (0.06)	ND (0.06)	ND (0.06)	ND (0.06)	ND (0.06)	2256	4500	达标		
	苯并[a]蒽*	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	15	151	达标		
	苯并[a]芘*	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	1.5	15	达标		
	苯并[b]荧蒽*	ND (0.2)	ND (0.2)	ND (0.2)	ND (0.2)	ND (0.2)	ND (0.2)	ND (0.2)	15	151	达标		
	苯并[k]荧蒽*	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	ND (0.1)	151	1500	达标		

监测 时间	检测项目		标》	,,,,=							
			土壤监测点1		土壤监测点 2		土壤监测点3		筛选	管制	达标 情况
		T1	T2	Т3	T4	T5	Т6	Т7	(二类)	(二类)	11,30
	崫*	ND (0.1)	1293	12900	达标						
	二苯并[a,h]蒽*	ND (0.1)	1.5	15	达标						
	茚并[1,2,3-cd]芘*	ND (0.1)	15	151	达标						
	萘*	ND (0.09)	70	700	达标						

备注: 1.ND 表示检测结果低于方法检出限。

2.*表示该指标检测由合作外包单位-湖北跃华检测有限公司(证书编号: 181712050320)完成。

表 9.3-3 土壤 (T8~T12) 检测结果一览表

11 <i>1</i> 2551			检测结果(单	标	性值				
监测 时间	检测项目		土壤监测点 4		土壤监测点 5 土壤监测点 6		筛选	管制	达标情况
		Т8	Т9	T10	T11	T12	(二类)	(二类)	
	рН	6.85	7.10	7.27	7.07	7.24	/	/	/
	砷	1.95	1.91	1.93	6.13	1.14	60	140	达标
	镉	0.04	0.04	0.04	0.12	0.07	65	172	达标
	六价铬	ND (0.5)	5.7	78	达标				
	铜	58	63	63	30	36	18000	36000	达标
	铅	25	28	23	29	22	800	2500	达标
2023年 8月6日	汞	0.017	0.018	0.050	0.024	0.009	38	82	达标
0/10 [镍	87	79	93	69	334	900	2000	达标
	四氯化碳	ND (1.3×10 ⁻³)	2.8	36	达标				
	氯仿	ND (1.1×10 ⁻³)	0.9	10	达标				
	氯甲烷	ND (1.0×10 ⁻³)	37	120	达标				
	1,1-二氯乙烷	ND (1.2×10 ⁻³)	9	100	达标				
	1,2-二氯乙烷	ND (1.3×10 ⁻³)	5	21	达标				

			标准	住值					
监测 时间	检测项目		土壤监测点 4		土壤监测点 5	土壤监测点 6	筛选	管制	达标情况
		T8	Т9	T10	T11	T12	(二类)	(二类)	
	1,1-二氯乙烯	ND (1.0×10 ⁻³)	66	200	达标				
	顺-1,2-二氯乙烯	ND (1.3×10 ⁻³)	596	2000	达标				
	反-1,2-二氯乙烯	ND (1.4×10 ⁻³)	54	163	达标				
	二氯甲烷	ND (1.5×10 ⁻³)	616	2000	达标				
	1,2-二氯丙烷	ND (1.1×10 ⁻³)	5	47	达标				
	1,1,1,2-四氯乙烷	ND (1.2×10 ⁻³)	10	100	达标				
	1,1,2,2-四氯乙烷	ND (1.2×10 ⁻³)	6.8	50	达标				
	四氯乙烯	ND (1.4×10 ⁻³)	53	183	达标				
	1,1,1-三氯乙烷	ND (1.3×10 ⁻³)	840	840	达标				
	1,1,2-三氯乙烷	ND (1.2×10 ⁻³)	2.8	15	达标				
	三氯乙烯	ND (1.2×10 ⁻³)	2.8	20	达标				
	1,2,3-三氯丙烷	ND (1.2×10 ⁻³)	0.5	5	达标				
	氯乙烯	ND (1.0×10 ⁻³)	0.43	4.3	达标				
	苯	ND (1.9×10 ⁻³)	4	40	达标				
	氯苯	ND (1.2×10 ⁻³)	270	1000	达标				
	1,2-二氯苯	ND (1.5×10 ⁻³)	560	560	达标				
	1,4-二氯苯	ND (1.5×10 ⁻³)	20	200	达标				
	乙苯	ND (1.2×10 ⁻³)	28	280	达标				
	苯乙烯	ND (1.1×10 ⁻³)	1290	1290	达标				
	甲苯	ND (1.3×10 ⁻³)	1200	1200	达标				
	间/对二甲苯	ND (1.2×10 ⁻³)	570	570	达标				
	邻二甲苯	ND (1.2×10 ⁻³)	640	640	达标				
	硝基苯*	ND (0.09)	76	760	达标				

II- NEW			标	性值					
监测 时间	检测项目		土壤监测点 4		土壤监测点 5	土壤监测点 6	筛选	管制	达标情况
H 1 [H]		Т8	Т9	T10	T11	T12	(二类)	(二类)	
	苯胺*	ND (0.1)	260	663	达标				
	2-氯酚*	ND (0.06)	2256	4500	达标				
	苯并[a]蒽*	ND (0.1)	15	151	达标				
	苯并[a]芘*	ND (0.1)	1.5	15	达标				
	苯并[b]荧蒽*	ND (0.2)	15	151	达标				
	苯并[k]荧蒽*	ND (0.1)	151	1500	达标				
	崫*	ND (0.1)	1293	12900	达标				
	二苯并[a,h]蒽*	ND (0.1)	1.5	15	达标				
	茚并[1,2,3-cd]芘*	ND (0.1)	15	151	达标				
	萘*	ND (0.09)	70	700	达标				

备注: 1.ND 表示检测结果低于方法检出限。

2.*表示该指标检测由合作外包单位-湖北跃华检测有限公司(证书编号: 181712050320)完成。

由表 9.3-2~9.3-3 可知,验收监测期间,项目厂区土壤满足《土壤环境质量 建设用地土壤污染风险管控标准(试行)》(GB36600-2018) 中第二类用地筛选值、管制值标准。

10 验收监测结论

10.1 环保设施调试运行效果

10.1.1 污染物排放监测结果

10.1.1.1 废水

验收监测期间,厂区污水处理站出口中 pH、化学需氧量、悬浮物、五日生化需氧量、悬浮物、氨氮、总磷、总氮满足《污水综合排放标准》(GB8978-1996)表 4 中三级排放标准和黄州区火车站经济开发区污水处理厂(黄冈市保青污水处理厂)接管标准,色度满足《化学合成类制药工业水污染物排放标准》(GB21904-2008)表 2 新建标准要求。

10.1..1.2 废气

验收监测期间,项目有组织排放的废气: AE-活性酯车间酸性废气、有机废气排气筒中非甲烷总烃、氯化氢、甲苯排放浓度满足《制药工业大气污染物排放标准》(GB 37823-2019)表 1 中相关标准,污水处理站废气排气筒中非甲烷总烃、氨、硫化氢排放浓度满足《制药工业大气污染物排放标准》(GB 37823-2019)表 1 中相关标准,AE-活性酯车间干燥粉尘排气筒中颗粒物排放浓度满足《制药工业大气污染物排放标准》(GB 37823-2019)表 1 中相关标准,危废暂存间废气排气筒中非甲烷总烃排放浓度和速率满足《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)表 2 相关标准,AE-活性酯车间酸性废气、有机废气排气筒中氮氧化物、二氧化硫、甲醇、硫酸雾排放浓度和速率满足《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)表 2 相关标准,锅炉废气排气筒中颗粒物、二氧化硫、氮氧化物、林格曼黑度满足《锅炉大气污染物排放标准》(GB13271-2014)表 2 相关标准。厂界无组织排放废气中的非甲烷总烃、甲苯、颗粒物、氮氧化物、二氧化硫、甲醇、硫酸雾满足《大气污染物综合排放标准》(GB16297-1996)表 2 中相关标准,氯化氢满足《制药工业大气污染物排放标准》(GB37823-2019)表 4 中相关标准,氨、硫化氢满足《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93)表 1 中相关标准。

10.1.1.3 噪声

验收监测期间,厂界昼间、夜间噪声均满足《工业企业厂界环境噪声排放标准》 (GB12348-2008)3类标准限值要求。

10.1.1.4 固体废物

项目各类固体废物均得到妥善处理,符合固体废物相关收集、处置要求。

10.1.1.5 污染物排放总量

按监测期间的监测数据统计,湖北纪源医药科技有限公司项目的颗粒物、SO₂、NOx、非甲烷总烃、COD、氨氮排放量均满足环评总量控制指标、总量批复量、排污许可证许可排放量及排污权交易量。

10.2 工程建设对环境的影响

验收监测期间,项目厂区地下水水质满足《地下水质量标准》(GB/T14848-2017)中的III类标准。

验收监测期间,项目厂区土壤满足《土壤环境质量 建设用地土壤污染风险管控标准(试行)》(GB36600-2018)中第二类用地筛选值、管制值标准。

10.3 报告结论

根据《建设项目竣工环境保护验收暂行办法》,验收工作组认真审核了项目验收的相关资料,进行了现场检查。项目基本落实了环评报告和环评批复中提出的污染防治措施和有关要求,各类污染物达标排放,固体废物合理处置,符合项目竣工环境保护验收条件,可通过该项目分期竣工环境保护验收。

10.4 建议

- (1)加强废气处理设施的运行维护,完善废气治理措施建设,确保生产废气能长期稳定 达标排放。
 - (2) 加强废水处理设施的运行维护,确保生产废水能长期稳定达标排放。
 - (3) 完善厂区的应急处置卡及标识牌,根据生产加强活性炭的更换频次。
- (4)进一步完善事故应急系统,以保障生产过程中事故应急池始终具备有效的收集容积, 并保证事故状态下废水能进入事故应急池,确保事故状态下废水不外排。
- (5)进一步落实环评批复的各项环保措施,加强生产期间环保设施的管理水平,完善环保档案及各项环保监管制度,开展清洁生产审核工作,以提高企业的清洁生产水平并降低企业污染物外排量。

建设项目竣工环境保护"三同时"验收登记表

填表单位(盖章): 湖北纪源医药科技有限公司

填表人(签字):

项目经办人(签字):

-24	仅十世(皿早),例	4020MP	1211111X	IFKA	_1			****	以入(巫丁)			グロ	エグバノ((312.)	1•		
建设,项目	项目名称	年产 1500 吨 AE-活性酯及 20000 吨乙二醛产品项目								建设地点 湖北省黄冈市黄			5黄州火车站经济开发区黄冈化工园				
	建设单位			比纪源医药	 	了限公司	由区约	邮编			联系电话		15307	15307255337			
	行业类别	C2710 化学 制	と药品原料 が 引造	建设	建设性质 □改扩建 □新建 □技术改造					建设项目开工日期 2020.4		投入试运行日期		5行日期	期 2023.8		
	设计生产能力		年产 1500	吨 AE-活性酯及 20000 吨乙二醛 实际生				示生产能力			年产 50	00 吨 AE-清	舌性酯				
	投资总概算(万元)	23000	环	保投资	投资总概算(万元)		810	所占比例9	3.52	环保设施设	计单位		湖北纪》	原医药和	斗技有限公司	J	
	实际总投资(万元)	18000	1	宗际环保	投资(万	元)	810	所占比例9	6 4.5	环保设施放	 直工単位		湖北纪》	原医药和	斗技有限公司	J	
	环评审批部门	黄冈市	生态环境局	扎	批准文号 黄环审[20		环审[2020]22 号	批准时间	2020.4	环评单	单位		武汉华	各同惠和	斗技有限公司	J	
	初步设计审批部门	/		排	批准文号 /		/	批准时间	/	· 环保设施监测单位			本回播如	·人::::::::::::::::::::::::::::::::::::	12日月七月1		
	环保验收审批部门			批准文号			/	批准时间	/	小床 反應	i侧早型		黄冈博创检测技力		N 服		
	废水治理(万元) 400 废气治		废气治理	(万元)) 160 噪声治理(万		操声治理(万元)	35	固废治理(万方	亡) 50	风险防范(方范(万元) 120		其它(万	元)	45
	新增废水处理设施能力		/		新增废气处理设施能力			/		年平均工作时		作时	7200				
	污染物	原有排放量	(1) 本期工 排放浴	程实际 マ度(2)	本期工		本期工程产生 量(4)	本期工程自身 削减量(5)	本期工程实际 排放量(6)	本期工程核注排放量(7)	E "以新节	工程 带老"削 遣(8)	全厂实际总量(区域平衡替 代削减量(11)		
	废水	/		'	/		/	/	/	/		/		55	/	/	
	化学需氧量	/		/			/	/	/	/		/	2.157	7	/	/	
污染物	氨氮	/		/			/	/	/	/	/		0.216		/	/	
排放达 标与总	总磷	/		/			/	/	/	/	,	/	/		/	/	
量控制	总氮	/		,	/		/	/	/	/		/	/		/	/	
(工业建 设项目	颗粒物	/		'	/		/	/	/	/ /		/	0.4986		/	/	
详填)	二氧化硫	/		,	/		/	/	/	/		/	/		/	/	
	氮氧化物	/		,	/		/	/	/	/		/	2.718	38	/	/	
	工业固体废物	/		,	/		/	/	/	/	,	/	0.207	7	/	/	
	与项目有关的其 它特征污染物 (VOCs)	/		,			/	/	/	/	,	/	2.736	6	/	/	

注: 1、排放增减量: (+) 表示增加, (-) 表示减少。2、(12) = (6) - (8) - (11) , (9) = (4) - (5) - (8) - (11) + (1)。3、计量单位: 废水排放量——万吨/年; 废气排放量——万标立方米/年; 工业固体废物排放量——万吨/年; 水污染物排放浓度——毫克/升; 大气污染物排放浓度——毫克/立方米; 水污染物排放量——吨/年; 大气污染物排放量——吨/年