

江苏海信医药化工有限公司

年产 30000 吨医药中间体、4100 吨副产品项目
(二期工程 10000 吨/年二丙酮醇项目)

竣工环境保护验收报告



江苏海信医药化工有限公司

二〇二〇年六月

建设单位法人代表：赵根法	(签字)
编制单位法人代表：杜斌	(签字)
项目负责人：曹永刚	(签字)
报告编写人：胡银雷	(签字)
报告审核人：黄效阳	(签字)

建设单位：江苏海信医药化工有限公司
电 话：13584789059
邮 编：223000
地 址：淮安盐化新材料产业园区实联大道南 50 米

编制单位：淮安翔宇环境检测技术有限公司
电 话：0517-83891662
邮 编：223000
地 址：淮安工业园区发展大道 19 号

目 录

1 项目概况.....	1
2 验收依据.....	4
2.1 相关法律、法规.....	4
2.2 技术导则.....	4
2.3 企业相关文件.....	5
3 工程建设概况.....	6
3.1 地理位置及厂区平面布置.....	6
3.2 建设内容.....	9
3.3 主要原辅材料及燃料.....	12
3.4 水源及水平衡.....	12
3.5 生产工艺.....	14
3.6 项目变动情况.....	16
4 环境保护设施.....	19
4.1 污染物治理/处理设施	19
4.1.1 废水.....	19
4.1.2 废气.....	21
4.1.3 噪声.....	22
4.1.4 固废.....	22
表 4.1-4 固废产生及处置情况	22
4.2 其他环保设施.....	24
4.2.1 环境风险防范措施.....	24
4.2.2 排污口规范化设置.....	27
4.2.3 在线监测装置.....	29
4.2.4 其他设施.....	29
4.2.5 厂区绿化、美化.....	29
4.2.6 环境管理.....	30
4.3 环保设施“三同时”落实情况	31
5 建设项目环评报告书的主要结论与建议及审批部门审批决定.....	34
5.1 建设项目环评报告书的主要结论与建议.....	34
5.1.1 环评结论.....	34
5.1.2 变动环境影响分析结论.....	34
5.1.3 要求和建议.....	34
5.2 审批部门审批决定.....	35
6 验收执行标准.....	37
6.1 污水排放标准.....	37
6.2 废气排放标准.....	37
6.3 噪声排放标准.....	37
6.4 固体废弃物.....	38
6.5 总量控制指标.....	38
7 验收监测内容.....	39
7.1 废水.....	39
7.2 废气.....	40
7.3 噪声.....	41

8 质量保证及质量控制.....	42
8.1 监测分析方法.....	42
8.2 监测仪器.....	42
8.3 人员资质.....	43
8.4 气体监测分析过程中的质量保证和质量控制.....	43
9 验收监测结果.....	44
9.1 生产工况.....	44
9.2 环境保设施调试运行效果.....	44
9.2.1 环保设施处理效率监测结果.....	44
9.2.2 污染物达标排放监测结果.....	45
9.2.2.1 废水.....	45
9.2.2.2 废气.....	46
9.2.2.3 噪声.....	50
9.3 污染物排放总量核算.....	50
10 验收监测结论.....	52
10.1 结论.....	52
10.2 建议.....	53

1 项目概况

江苏海信医药化工有限公司是一家集研发、生产及销售医药原料及高级医药中间体的科技型企业。2014 年公司拟投资 15000 万元在淮安盐化新材料产业园建设年产 30000 吨医药中间体、4100 吨副产品项目，项目于 2014 年 12 月 29 日获得淮安市生态环境局环评批复（淮环发[2014]329 号）。

本项目一期工程已建设年产 500 吨氨甲苯酸、3000 吨二苄胺、1000 吨苄胺、1000 吨领氯苯胺及副产品 100 吨三苄胺、1000 吨氯化铵、1000 吨 30%盐酸项目于 2017 年建设完成并通过环保“三同时”验收。现二期工程年产 10000 吨二丙酮醇、副产品 936.4 吨异丙叉酮醇项目现已建设完成，准备申请环保“三同时”验收，其余产品 10000 吨二丙酮醇、2000 吨 2-(2-氯乙氧基)乙醇、200 吨间羟基苯甲醛、1000 吨 (R)-3-氯-1,2-丙二醇、100 吨 (S, S)-2,8-二氮杂双环[4, 3,0]壬烷、100 吨 7-甲氧基-1 萘乙腈及副产品 936.4 吨异丙叉酮醇、500 吨氯化铵、300 吨醋酸生产线不再建设。

企业在验收自查过程发现产品产能、生产设备、工艺及污染防治措施与原环评、批复存在不一致的情况，对照《关于加强建设项目重大变动环评管理的通知》（苏环办[2015]256号），该项目建设内容变动不属于重大变动。江苏海信医药化工有限公司于2019年8月编制《江苏海信医药化工有限公司年产10000吨二丙酮醇项目变动环境影响分析》。

根据现场核查，二期工程年产 10000 吨二丙酮醇、副产品 936.4 吨异丙叉酮醇项目已建设完成，达到验收要求，本次验收范围为年产 10000 吨二丙酮醇、副产品 936.4 吨异丙叉酮醇项目。

2020 年 1 月委托淮安翔宇环境检测技术有限公司进行项目环保竣工验收工作，编写项目竣工验收报告，监测期间生产负荷满足环保“三同时”竣工验收要求。

根据国务院令第 682 号《建设项目环境保护管理条例》、《建设项目竣工环境保护验收暂行办法》(国环规环评[2017]4 号)和《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)等文件相关规定,本项目于 2020 年 3 月着手开展本项目的竣工环境保护验收工作。对照项目环评及批复内容,对项目主体工程 and 环境保护设施建设情况进行了验收自查,对照有关国家和地方标准编制了《江苏海信医药化工有限公司年产 10000 吨二丙酮醇项目竣工环境保护验收报告》。

建设项目竣工环境保护验收概况汇总见表 1.1-1。

表 1.1-1 项目基本概况

序号	项目		执行情况
1	项目名称		年产 10000 吨二丙酮醇项目
2	建设单位		江苏海信医药化工有限公司
3	建设性质		新建
4	建设地点		淮安市盐化新材料产业园实联大道南 50 米
5	建设规模	占地面积	66145.53m ²
		总投资	3000 万元
		环保投资	350 万元
6	立项	备案机关	淮安市发展和改革委员会
		审批文号	淮发改投资备[2013]24 号
		审批时间	2013 年 10 月 24 日
7	环评	审批机关	淮安市生态环境局
		审批文号	淮环发[2014]329 号
		审批时间	2014 年 12 月 29 日
8	项目建设过程	动工时间	2017 年 1 月
		试运行时间	2019 年 12 月
9	竣工环保验收	验收编制单位	淮安翔宇环境检测技术有限公司
		验收监测时间	2020 年 05 月 25 日~2020 年 05 月 26 日
		验收监测报告形成过程	淮安翔宇环境检测技术有限公司技术人员根据对项目现场勘查、现场验收检测报告、资料调研的基础上形成验收监测报告
10	验收工作由来		根据《建设项目环境保护条例》相关要求编制环境影响报告书、环境影响报告表的项目竣工后,建设单位应当按照国务院环境保护行政主管部门规定的标准和程序,对配套建设的环境保护设施进行竣工验收,编制验收报告
11	验收内容与范围		年产 10000 吨二丙酮醇、副产品 936.4 吨异丙叉酮醇项

序号	项目	执行情况
		目环境保护设施、主体工程等
12	工程实际建设情况	主体及公辅工程已经建成，各类设施处于正常运行状态
13	排污许可证申领	已申领排污许可证，编号为：9132082908156865X7

2 验收依据

2.1 相关法律、法规

- (1)《中华人民共和国环境保护法》(2014 年修订, 2015 年 1 月 1 日起施行);
- (2)《中华人民共和国大气污染防治法》(2016 年 1 月 1 日施行);
- (3)《中华人民共和国水污染防治法》(2017 年 6 月 27 日修订);
- (4)《中华人民共和国环境噪声污染防治法》(2018 年修正)
- (5)《中华人民共和国固体废物污染环境防治法》(2016 年 11 月 7 日)
- (6)《中华人民共和国土壤防治法》(2018 年修订);
- (7)《建设项目环境保护管理条例》(国务院[2017]682 号令);
- (8)《关于印发建设项目竣工环境保护验收现场检查及审查要点的通知》(环办[2015]113 号);
- (9)《建设项目竣工环境保护验收暂行办法》(国环规环评[2017]4 号);
- (10)《固定污染源排污许可分类管理名录(2019 年版)》(环境保护部令 第 11 号);
- (11)《关于印发<排污许可证管理暂行规定>的通知》(环水体[2016]186 号);
- (12)《关于建设项目竣工环境保护验收有关事项的通知》(苏环办[2018]34 号);
- (13)《关于印发<建设项目环境保护事中事后监督管理办法(试行)>的通知》(环发[2015]163 号);
- (14)《江苏省排污口设置及规范化整治管理办法》(苏环控[1997]122 号文)。

2.2 技术导则

- (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);

2.3 企业相关文件

(1)《江苏海信医药化工有限公司年产 30000 吨医药中间体、4100 吨副产品项目环境影响报告书》;

(2)《江苏海信医药化工有限公司年产 30000 吨医药中间体、4100 吨副产品项目环境影响报告书的批复》(淮环发[2014]329 号, 淮安市生态环境局, 2014 年 12 月 29 日);

(3)《江苏海信医药化工 10000 吨/年二丙酮醇项目变动情况说明》。

3 工程建设概况

3.1 地理位置及厂区平面布置

(1) 地理位置

本项目位于淮安市盐化新材料产业园实联大道南 50 米江苏海信医药化工有限公司内，厂区中心位置东经 $119^{\circ}0'4.86''$ ，北纬 $33^{\circ}23'0.42''$ ，本项目实际总投资 3000 万元，其中环保设施投资 350 万元，占总投资的 11.7 %。

根据企业周边现状以及现场实地调研，企业卫生防护距离内无学校、医院、居民等敏感目标。

本项目具体地理位置位置图见图 3.1-1，周边情况图见图 3.2-2。



图 3.1-1 项目地理位置图

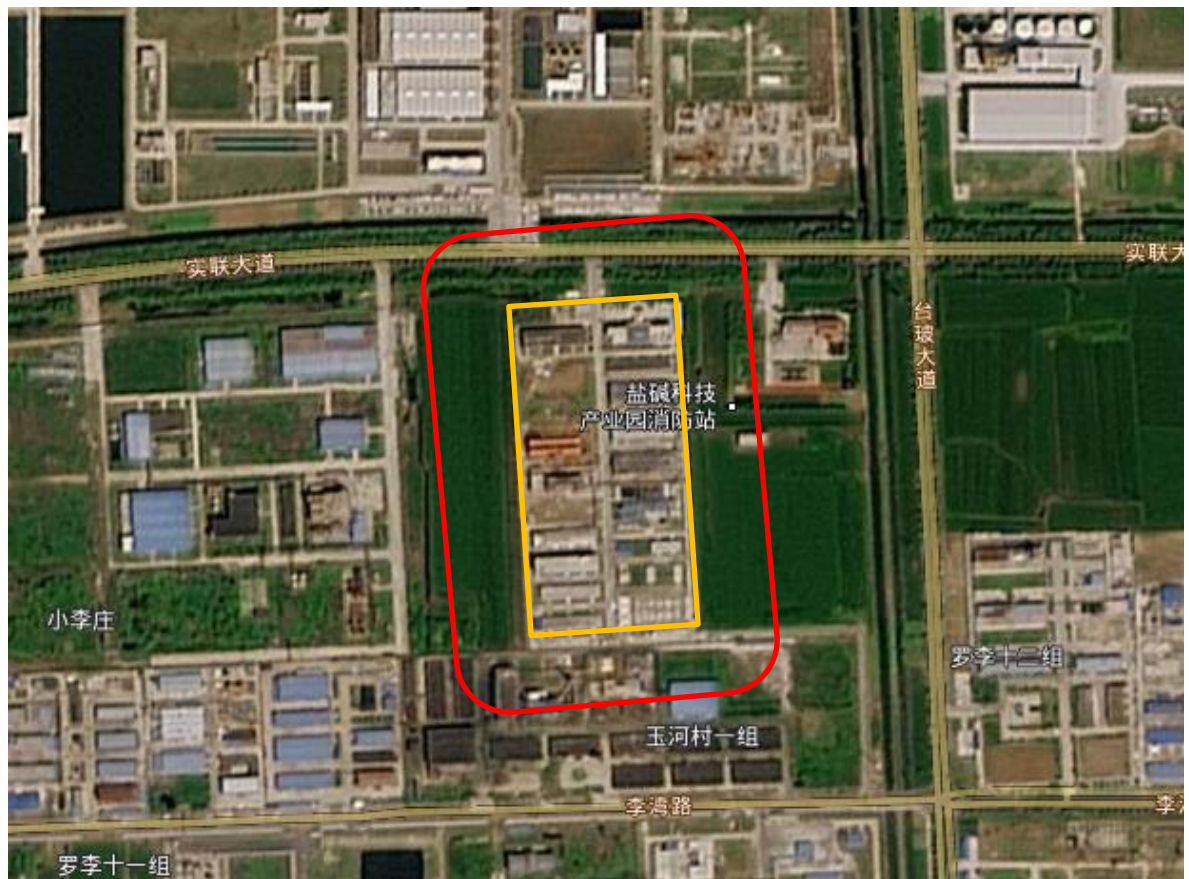


图 3.1-2 建设项目周边情况图

(2) 厂区平面布置图

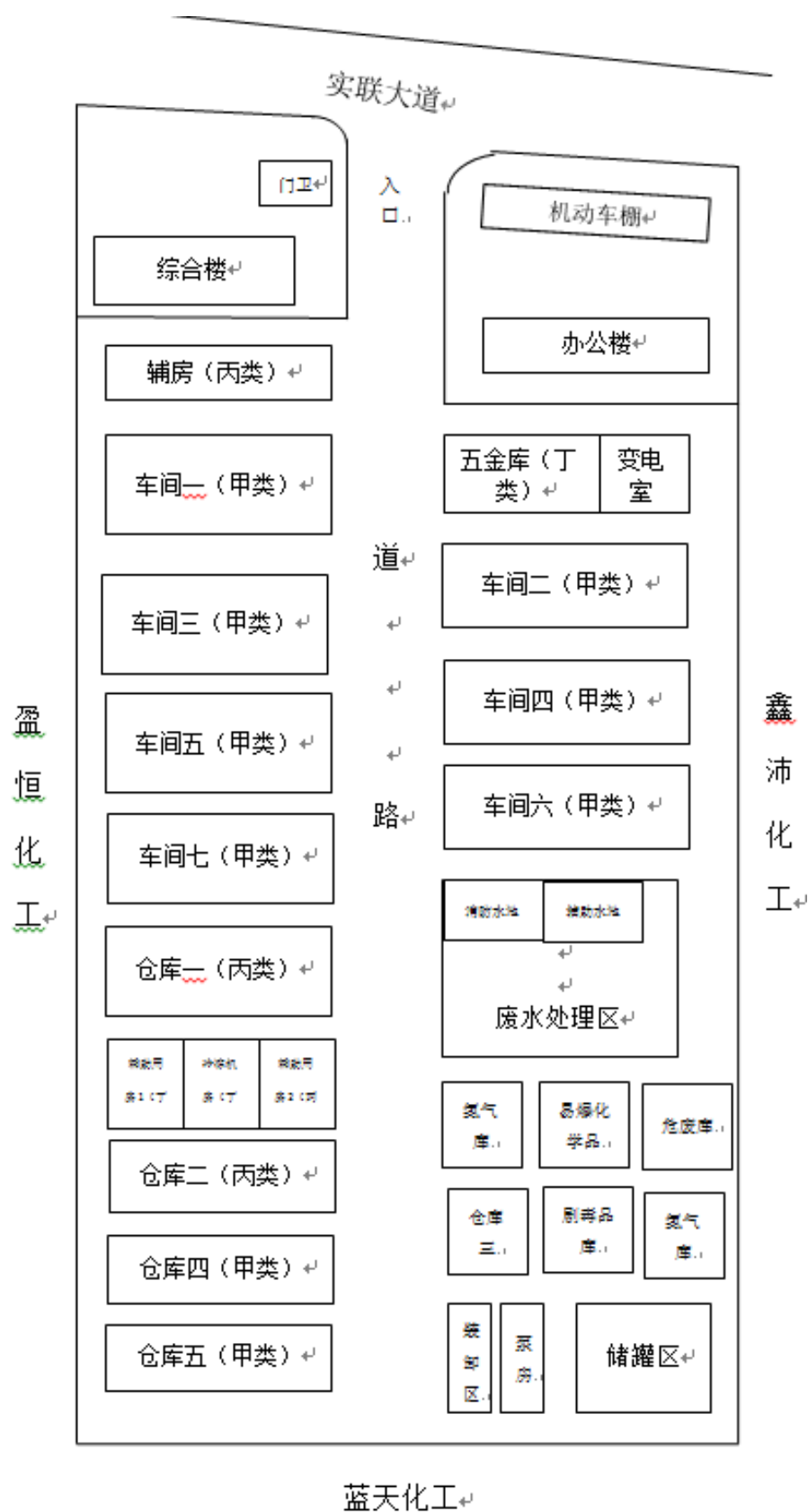


图 3.1-3 厂区平面布置图

(3) 卫生防护距离要求

根据建设项目环评及批复，本项目以厂界为边界设置 200 米卫生防护距离，卫生防护距离内无环境敏感目标。

3.2 建设内容

本项目实际总投资 3000 万元人民币其中，环保投资 350 万元，环保投资占总投资比例 11.7%；本项目新增员工 19 人，实行三班制，年工作 300 天，年工作时间 7200h。本项目实际生产时间 6668h。

验收项目产品方案见表 3.2-1，主要生产设备见表 3.2-2，工程建设内容见表 3.2-3，公辅工程见表 3.2-4。

表 3.2-1 本项目产品方案表

产品名称	设计能力 (t/a)	实际能力 (t/a)	年运行时数, h
99.9%二丙酮醇	20000	10000	6668
98%异丙叉丙醇	1872.79	1000	

表 3.2-2 主要设备一览表

序号	变更前设备				变更后设备				实际建设数量
	设备名称	规格型号	材质	数量	设备名称	规格型号	材质	数量	
1	缩合釜	10000L	304	10	树脂交换柱	φ1500×4500 mm	304	6	3
					反应液贮槽	10m ³ φ2000×3200 mm	304	2	1
2	丙酮精馏塔	塔釜 10000L, 塔 DN0.8×10 m	304	10	反应液预热器	50 m ² /60 m ² ,立式列管	304	4	1
					丙酮回收塔	φ1600×26700 mm	304	2	1
					浓缩液一贮槽	10m ³ φ2000×2600 mm	304	2	1
					丙酮蒸净塔	φ800×24000 mm	304	2	1
					浓缩液二贮槽	10m ³ φ2000×2600 mm	304	2	1
3	冷凝器	30 m ²	304	10	丙酮回收塔冷凝器	400 m ² ,卧式列管	304	2	1
					丙酮蒸净塔冷凝器	100 m ² ,卧式列管	304	2	1
4	异丙叉丙酮精	塔釜 10000L,	304	10	异丙叉蒸馏塔	φ1000×24000m m	304	2	1

	馏塔	塔 DN0.8×10 m			浓缩液三贮槽	10m ³ φ2000×2600mm	304	2	1
					异丙叉回收釜	开式-8000L 92 标	搪玻 璃	4	2
					异丙叉回收釜配套蒸馏塔	φ500×8000mm	304	4	4
					异丙叉冷凝器	50 m ² ,卧式列管	304	4	4
					丙酮回收中间罐	φ600×1200mm	304	4	12
					丙酮贮槽	10m ³ φ2000×3000mm	304	2	1
					异丙叉回收接受槽	φ1000×1500mm	304	2	1
					异丙叉贮槽	10m ³ φ2000×3000mm	304	2	1
5	冷凝器	30 m ²	304	10	异丙叉冷凝器	120 m ² ,卧式列管	304	2	1
6	二丙酮醇精馏塔	塔釜 10000L, 塔 DN0.8×10 m	304	10	二丙酮醇蒸馏塔	φ1200×30000m m	304	2	1
					浓缩液四贮槽	5m ³ φ1600×2000mm	304	2	1
					捕集冷凝器	40 m ² ,立式列管	304	2	3
					高沸贮槽	10m ³ , φ2000×3200mm	304	2	1
7	冷凝器	30 m ²	304	10	二丙酮醇冷凝器	160 m ² ,卧式列管	304	2	1
8	真空系统	/	/	/	真空缓冲罐	φ600×1200	304	10	12
					无油真空泵	WLW-100L	组合 件	7	7
					真空机组	WLW-150L; ZJ-300; ZJ-600	组合 件	4	4
					排气捕集器	VT7103-3	φ600 ×120 0	2	3
9	丙酮储罐	200m ³	304	4	丙酮储罐	200 m ³	Q235 B	2	2
					二丙酮醇储罐	200 m ³	Q235 B	1	1

					异丙叉丙酮 储罐	50 m ³	Q235 B	1	1
--	--	--	--	--	-------------	-------------------	-----------	---	---

表 3.2-3 具体工程建设情况表

序号	项目	执行情况
1	环评	江苏绿源工程设计研究有限公司，2014 年
2	环评批复	《江苏海信医药化工有限公司年产 30000 吨医药中间体、4100 吨副产品项目环境影响报告表的批复》（淮安市生态环境局，淮环发[2014]329 号，2014 年 12 月 29 日）
3	项目性质	新建
4	本次验收项目建设规模	年产 10000 吨二丙酮醇、副产品 936.4 吨异丙叉酮醇
5	现场踏勘后实际建设情况	公用及辅助工程建设见表 3.2-4；

表 3.2-4 公用及辅助工程实际建设情况一览表

类别	建设名称	环评设计能力	二期建设情况
公用工程	供水（新鲜水）	165990.42m ³ /a, 553.30m ³ /d 其中生产用水来自园区工业水厂，生活用水来源于园区自来水厂	2350m ³ /a 来自市政水厂
	排水	污水 35620.78m ³ /a; 清下水 83900m ³ /a	雨污分流，清污分流，工艺废水 1250m ³ /a, 生活污水 800m ³ /a
	供电	年用电量 74.83 万 KWh/a	由盐化工区的 35KV 总配电站供给，年使用量 14.4 万 KWh/a
	供热	蒸汽量约 28369.37t/a	蒸汽量约 2500t/a
	冷冻	设冷冻站，20 万大卡/时和 40 万大卡/时的冷冻机各一套，制冷剂为氟利昂 22	依托一期建设
	绿化	绿化面积 12200m ²	依托厂区绿化
	循环水系统	循环冷却水量约 1000t/h	循环冷却水量约 200t/h
贮运工程	运输	总运输量约为 72648.71t/a	运入 11239t/a, 运出 11000 t/a
	贮存	罐区 991.8m ² 仓库一、二、三、四、五 9460m ² , 五金仓库 504 m ² , 氮气库 240m ² , 氢气库 150m ² , 氯气瓶库 150m ² , 剧毒品库 225m ²	一个异丙酮醇成品罐 200m ³ , 一个异丙叉酮醇成品罐 50m ³ ; 2 个丙酮罐, 每个 200m ³
环保工程	废气治理	7#车间废气采用“二级水喷淋+一级活性炭吸附”处理后通过 15 米排气筒（H1）高空排放，2#车间废气采取“三级降膜水吸收”、“二级水喷淋+二级活性炭纤维吸附”处理后经 15 米排气筒（H2）排放，4#车间废气经“二级水喷淋+活性炭‘纤维-颗粒’二级吸附”处理后经 15	本项目工艺废气经三级冷冻冷凝+一级翅片冷凝+一级活性炭吸附（脱附）处理后通过 25 米 1#排气筒排放；包装废气经活性炭吸附后通过 25 米 1#排气筒排放

		米排气筒（H3）排放；6#车间废气经“三级降膜水吸收+一级碱吸收”、“三级水喷淋”、“活性炭‘纤维-颗粒’二级吸附”处理后经 25 米排气筒（H4）排放	
		无组织废气经集气罩捕集后集中处理，未被捕集到的无组织废气通过加强车间通风和严格操作	未被捕集到的无组织废气通过加强车间通风和严格操作
	废水治理	废水经分质处理，拟对高含盐废水经“隔油+气浮+蒸发析盐”预处理；高含氨氮废水经“pH 调节+化学沉淀”预处理；含氰废水采取破氰预处理；预处理废水与其它工艺废水经“微电解+催化氧化+中和+混凝沉淀”物化处理后，与生活污水、初期雨水、冲洗水等进行“调节池+UASB 池+缺氧池+好氧池+生物滤池+排放池工艺”处理达标后进清涧污水处理厂集中处理，废水处理站设计规模为 300m ³ /d	依托厂区污水处理站，本项目工艺废水经“隔油池+气浮+电解催化”预处理后与其它工艺废水经“微电解+催化氧化+中和+混凝沉淀”物化处理后，与生活污水、初期雨水、冲洗水等进行“调节池+UASB 池+缺氧池+好氧池+生物滤池+排放池工艺”处理达标后进清涧污水处理厂集中处理
	噪声治理	隔音、消声器、减振等措施	隔音、消声器、减振等措施
	固体暂存设施	危险固废房 72m ²	依托原危废仓库，一个 72m ² ，一个 150m ²
	环境风险	事故应急池 500m ³ 消防水池 500m ³	依托原事故应急池 800m ³ 依托原消防水池 500m ³

3.3 主要原辅材料及燃料

本项目原辅材料消耗情况见表 3.3-1。

表 3.3-1 原辅材料消耗表

序号	名称	规格	生产单耗 (t/t)	设计年耗量 (t/a)	实际年耗量(t/a)	来源及运输
1	丙酮	99.5%	1.12	22359.28	11224	国产汽运
2	氢氧化钠	98%	0.0015	30	15	国产汽运
3	新鲜水	/	0.005	100	50	园区供水管网
4	蒸汽	0.8MPa	0.25	5000	2500	园区供热中心
5	电 KWh	380/220V	45	900000	450000	园区供电站

3.4 水源及水平衡

二丙酮醇水源及水平衡图见图 3.4-1。

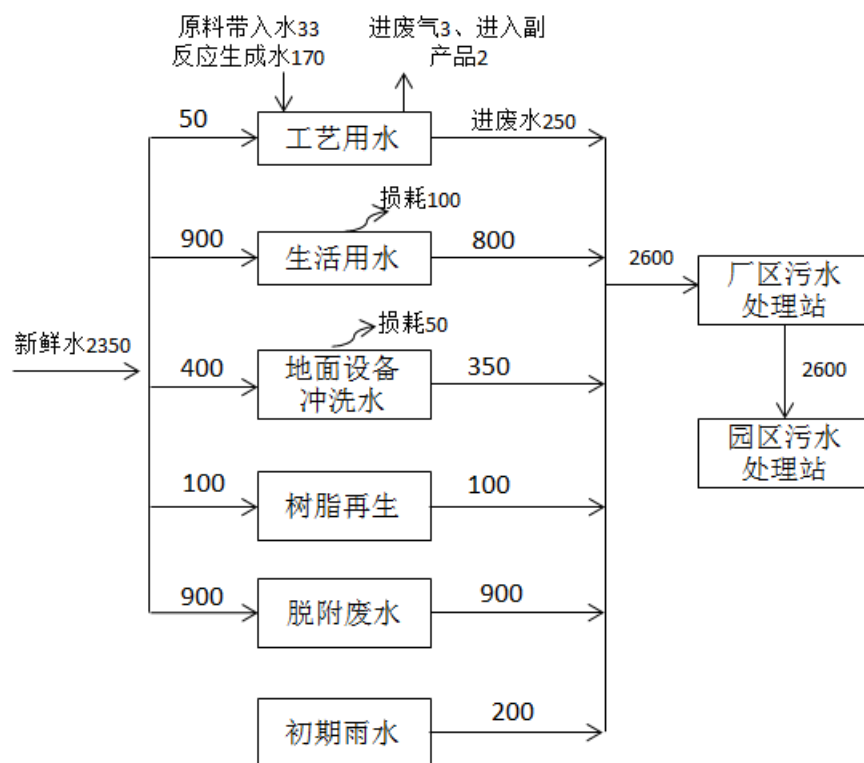


图 3.4-1 二期工程水源及水平衡图

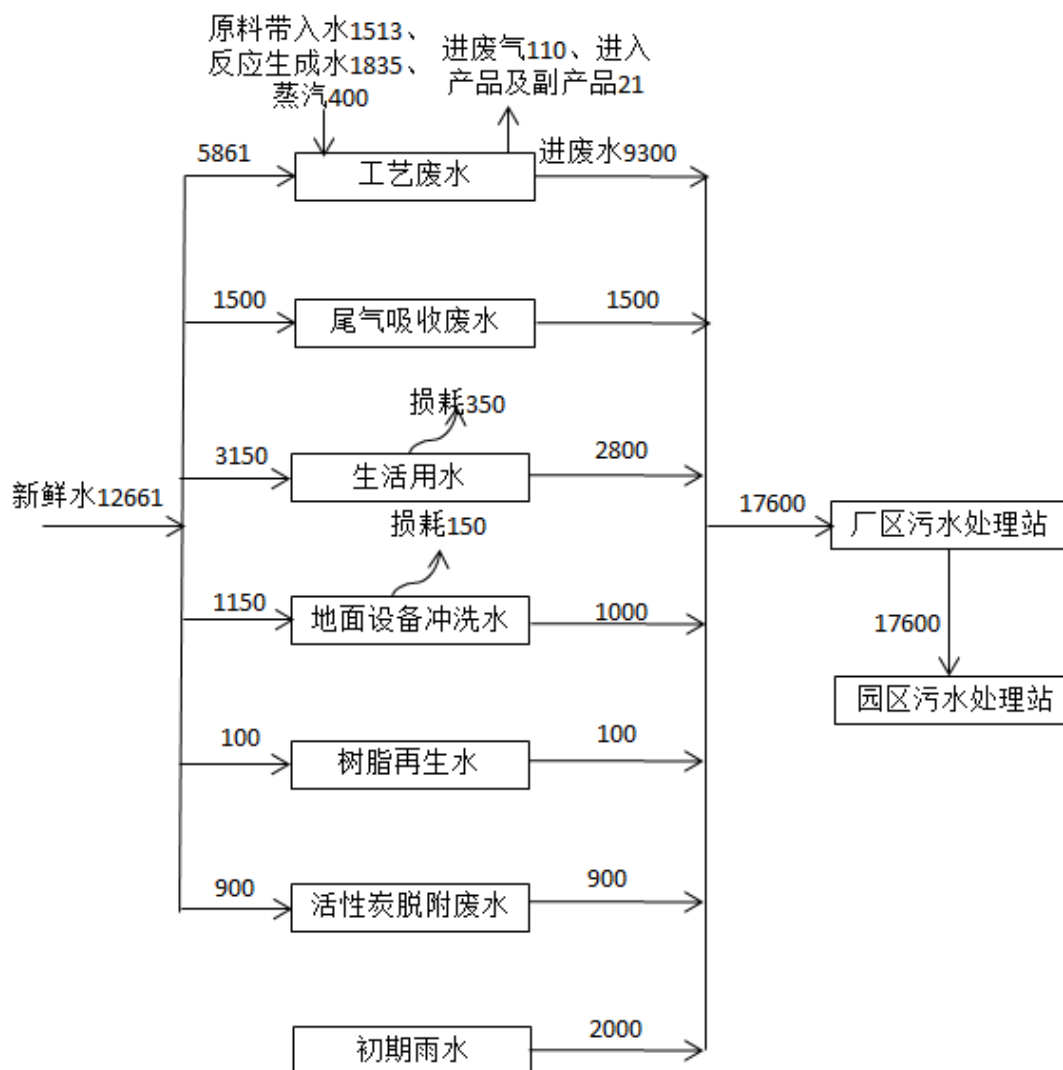


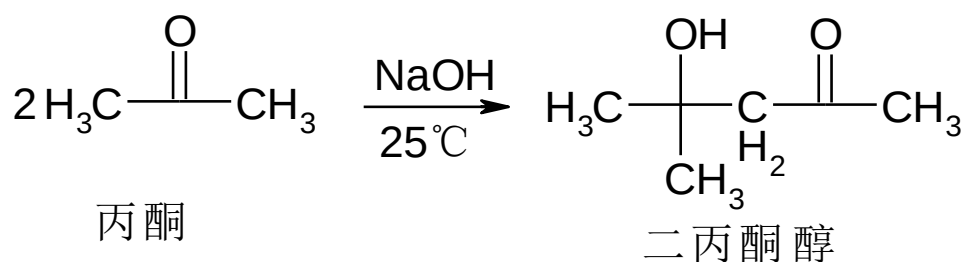
图 3.4-2 全厂水源及水平衡图

3.5 生产工艺

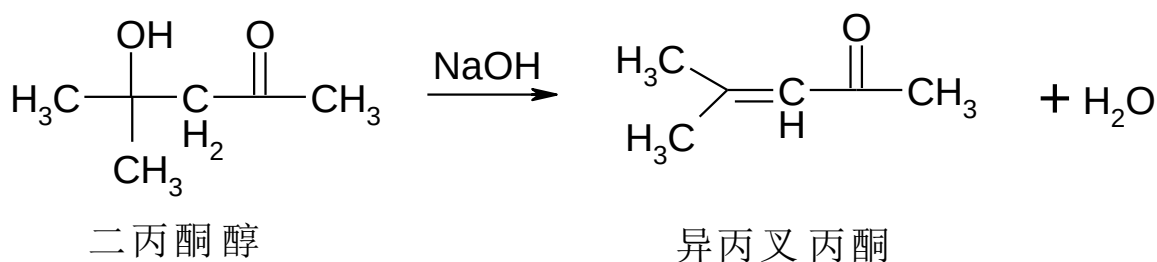
（1）反应原理：

以丙酮为主原料，经合成反应得到二丙酮醇。

缩合反应：（以丙酮计，转化率 99%）



副反应：（二丙酮醇的选择性为 10%，转化率为 99%）



(2) 生产工艺流程

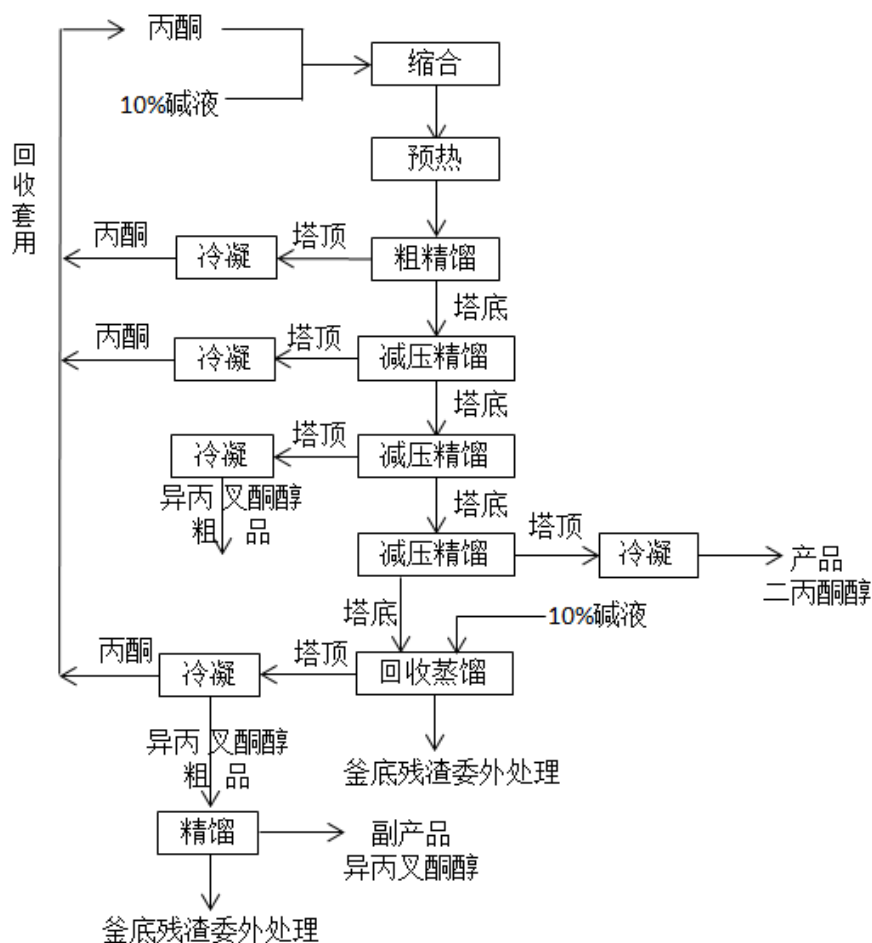


图 3.2-1 生产工艺流程图

(1) 缩合

丙酮冷冻盐水降温后进入树脂交换柱（两用一备），进行缩合反应。树脂交换柱在使用过程中需要再生，再生时要开启交换柱底阀，将反应物料放净，然后泵入一定量 10% 氢氧化钠溶液，然后开启循环泵让碱液按一定流速在交换柱中循环 2 个小时左右，然后放净碱液，纯水洗涤至中性关闭水阀，树脂交换柱再生完成待用。

(2) 后处理

将反应液预热至 50~56℃进入丙酮蒸馏塔中部于 56.5~60℃常压精馏丙酮至回收丙酮接受槽，釜底浓缩液一（主要含丙酮、二丙酮醇、异丙叉丙酮）送至丙酮蒸净塔调节低沸液酸度为 5~7%然后于 80℃、-0.089MPa 下减压精馏丙酮至回收丙酮套用。蒸馏结束后将丙酮蒸净塔塔底浓缩液二（主要含异丙叉丙酮、二丙酮醇）转移至异丙叉蒸馏塔于 130℃、-0.089MPa 下减压精馏异丙叉丙酮粗品，将异丙叉蒸馏塔釜底液浓缩液三(主要成分为二丙酮醇)转移至二丙酮醇蒸馏塔于 166℃、-0.089MPa 下减压精馏二丙酮醇，再泵送至储罐区二丙酮醇储罐或包装区。

将二丙酮醇蒸馏塔出来异丙叉粗品移至精馏釜减压蒸出异丙叉丙酮，至储罐区异丙叉丙酮储罐外售，精馏釜底蒸馏残液外委处理。将二丙酮醇蒸馏塔釜底液（浓缩液四、主要为高沸物及异丙叉粗品）再转移至异丙叉回收釜），加入一定量 10%氢氧化钠溶液分解部分高沸物转化为丙酮或异丙叉丙酮，釜夹套通蒸汽先后分别于 70℃和 130℃、-0.089MPa 减压蒸馏丙酮和异丙叉丙酮外售，异丙叉回收釜釜底固体残渣外委处理。

3.6 项目变动情况

根据环保部《关于印发环评管理中部分行业建设项目重大变动清单的通知》（环办[2015]52 号）及江苏省环保厅《关于加强建设项目重大变动环评管理的通知》（苏环办[2015]256 号）文件及其附件，本项目不属于环办[2015]52 号文件中水电等九个行业，重大变动判定对比“其他工业类建设项目重大变动清单”，本项目变动情况见表 3.6-1。

表 3.6-1 变动内容汇总

序号	变动内容	原环评情况	实际建设情况	与苏环办[2015]256 号对比分析	
				文件内容	是否属于重大变动
1	生产设备	10 台缩合釜； 10 套丙酮釜式精馏塔，10 套异丙叉丙酮釜式精馏塔，10 套二丙醇酮釜式精馏塔。	三台阴离子树脂交换柱进行连续式缩合反应；2 套丙酮回收塔、2 套丙酮蒸净塔、2 套异丙叉丙酮蒸馏塔、1 套异丙叉丙酮回收釜、2 套二丙醇蒸馏塔。	新增生产装置 导致新增污染因子或污染物排放量增加 原有生产装置规模增加 30%及以上 导致新增污染因子或污染物排放量增加。	工艺未变、反应原理未变，原辅材料总类未变，产能不变，未新增污染因子、污染物排放量，不属于重大变动。
2	丙酮储罐	4 台 200m ³ 丙酮卧式储罐	2 台 200 m ³ 丙酮立式储罐、1 台 200m ³ 二丙醇立式储罐，1 台 50m ³ 异丙叉丙酮储罐	配套的仓储设施 储存危险化学品或其他环境风险大的物品 总储存容量增加 30% 及以上。	丙酮储量减少，环境风险降低，总的物料储存量减少 150m ³ 。不属于重大变动
3	7#车间 废气污染防治措施	二级水喷淋+一级活性炭	三级冷冻冷凝+一级翅片冷凝+一级活性炭吸附（脱附）	①污染防治措施的工艺、规模、处置去向、排放形式等调整，导致新增污染因子或污染物排放量、范围或强度增加。	不属于。进一步优化废气处理工艺，不新增污染因子，污染物排放量、范围或强度减小
4	废水处理站	高含盐废水 W 2-2 、W 5-2 、W 7-1 、W 9-1 、W 9-2 、W 9-3 、W G-6 ， 采取“隔油+气浮+蒸发析盐”预处理	高含盐废水经“蒸发析盐”预处理，其他废水经“隔油池+气浮+电催化”预处理	①污染防治措施的工艺、规模、处置去向、排放形式等调整，导致新增污染因子或污染物排放量、范围或强度增加	不属于。进一步优化废水处理工艺，不新增污染因子，污染物排放量、范围或强度减小

序号	变动内容	原环评情况	实际建设情况	与苏环办[2015]256号对比分析	
				文件内容	是否属于重大变动
5	生产工艺	二丙酮醇产品生产工艺及主要产污环节图	主要生产装置类型、主要原辅材料类型、主要燃料类型、以及其他生产工艺和技术调整且导致新增污染因子或污染物排放量增加	不属于。工艺由间歇法改为连续法，生产效率提高的同时安全风险降低，自动控制能力加强。	

根据江苏省环境保护厅文件《关于加强建设项目重大变动环评管理的通知》（苏环办[2015]256号）第三条：“建设项目存在变动但不属于重大变动的，纳入竣工环保验收管理”。本项目变动不属于重大变动。

4 环境保护设施

4.1 污染治理/处理设施

4.1.1 废水

二期建设产生废水包括工艺废水、生活废水经产区污水处理站处理后（“隔油池+气浮池+电催化+微电解+催化氧化+混凝沉淀”处理后再经“UASB+厌氧好氧生化”接管盐化新材料产业园同方水务污水处理厂处理。本项目废水排放及防治措施见表 4.1-1，本项目废水处理站处理工艺见图 4.1-1

表 4.1-1 项目污水排放及防治措施

类别	污染物	治理措施	
		环评/批复	实际建设
工艺废水	化学需氧量、悬浮物	工艺废水、真空泵废水经“隔油池+气浮池+蒸发析盐”预处理后再经“微电解+催化氧化+混凝沉淀”后与生活污水混合经“UASB+厌氧好氧生化”接管清涧污水处理厂	工艺废水、真空泵废水经“隔油池+气浮池+电催化”预处理后再经“微电解+催化氧化+混凝沉淀”后与生活污水混合经“缺氧池+好氧池+生物滤池”接管淮安同方水务污水处理厂
生活污水	化学需氧量、悬浮物、氨氮、总磷		

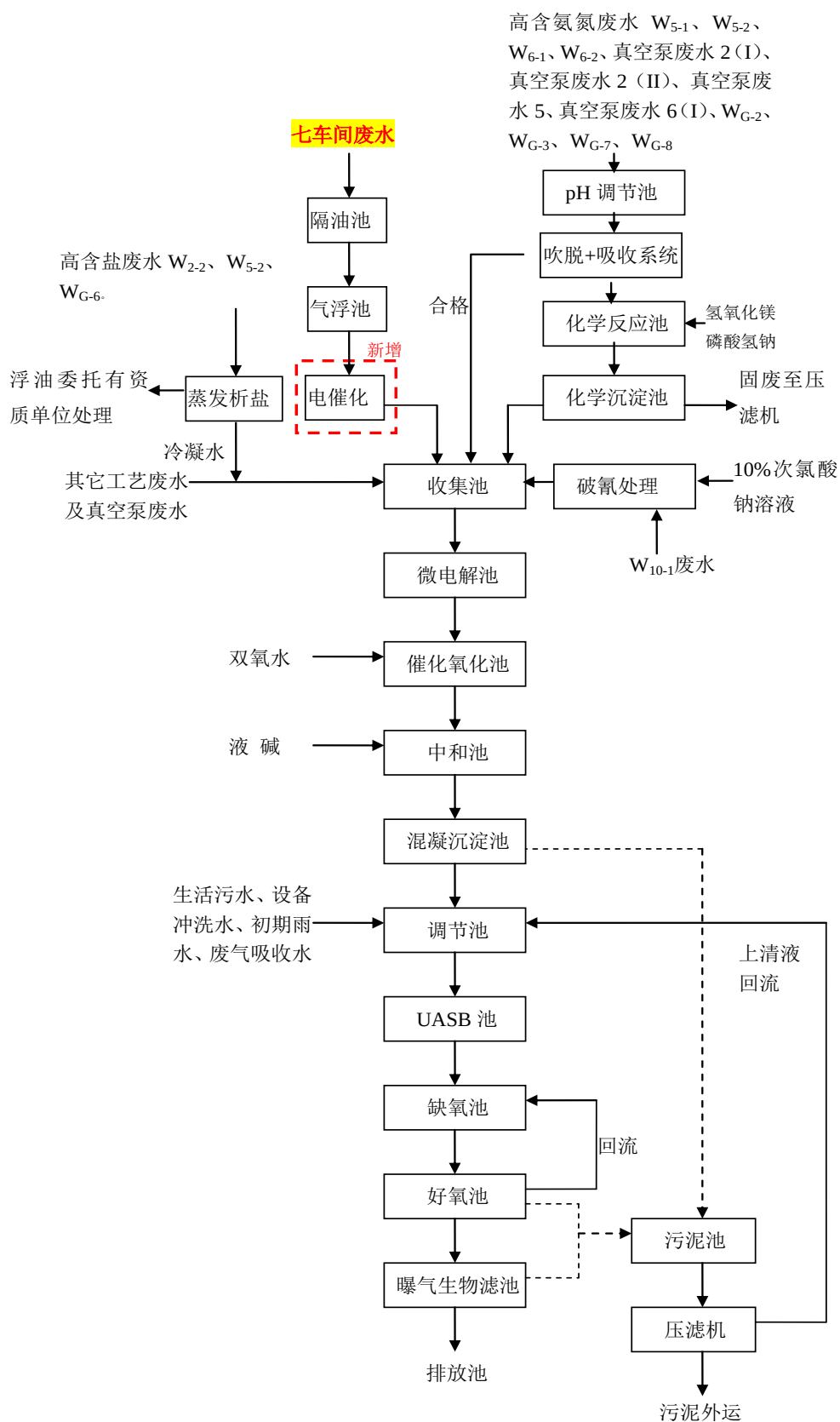


图 3.2-2 变动后废水处理工艺流程图

图 4.1-1 废水处理工艺流程图

4.1.2 废气

二期建设项目废气包括工艺废气（合成、冷凝、真空系统）与包装废气，工艺废气经“三级冷冻冷凝+一级翅片冷凝+一级活性炭吸附（脱附）”通过 25 米 1#排气筒排放；包装废气经活性炭吸附后通过 25 米 1#排气筒排放。本项目废气排放及放置措施见表 4.2-1，废气处理工艺流程图见图 4.1-2。

表 4.1-2 废气排放及防治措施

种类	产污工段	污染物	治理措施	
			环评/批复	实际建设
有组织废气	工艺废气	丙酮、VOCs	二级水喷淋+一级活性炭后 15 米排气筒排放	三级冷冻冷凝+一级翅片冷凝+一级活性炭吸附（脱附）后 25 米排气筒排放
	包装废气	丙酮、VOCs	/	活性炭吸附后 25 米排气筒排放
无组织废气	未捕集的废气	丙酮、VOCs	加强通风	加强通风

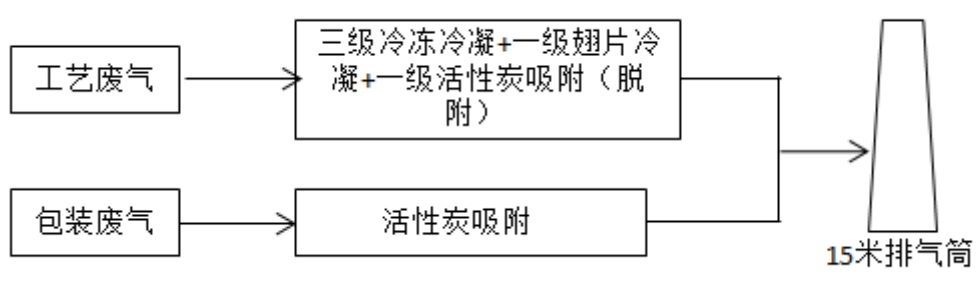
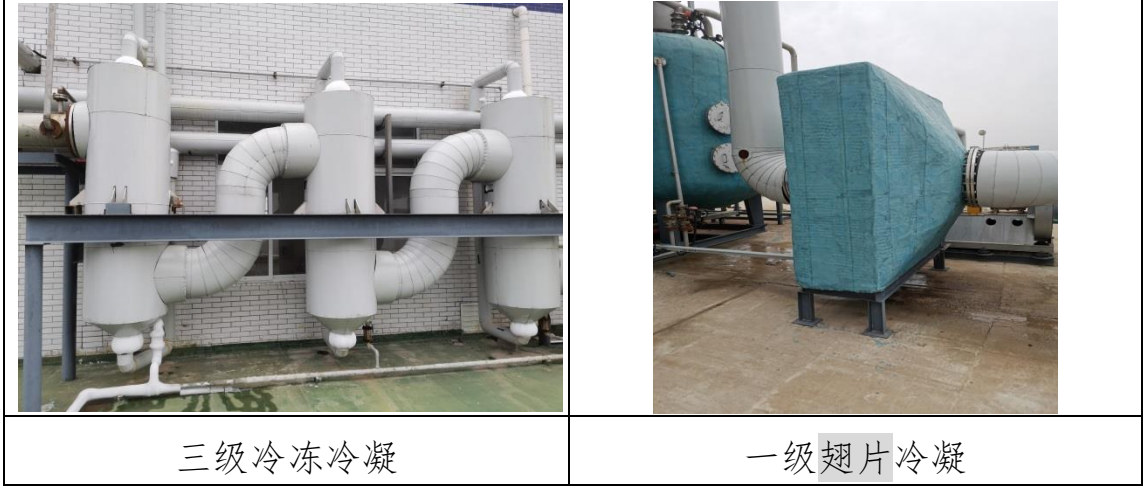


图 4.1-2 废气工艺流程图





4.1.3 噪声

二期建设项目噪声声源为各类泵、压缩机、鼓风机、冷却塔等以及生产过程中的一些生产设备，源强约 80-90dB（A）；对噪声源选用低噪音设备、消声减振；隔声门窗、距离衰减等措施；加强操作管理和维护；合理布局等措施；厂界噪声排放执行《工业企业厂界环境噪声排放标准》（GB12348-2008）中 3 类标准。本项目噪声产生及防治措施见表 4.1-3。

表 4.1-3 项目主要噪声源及防治措施

噪声源	所在车间或位置	治理措施	
		环评/批复	实际建设
泵、压缩机、鼓风机、冷却塔以及生产设备	生产车间及公用区	选用低噪声设备,合理布置高噪声源,并采取有效的隔声、消声、减振等措施	与环评一致

4.1.4 固废

（一）固废产生情况及处置措施

二期建设项目产生的固废主要为精馏残渣、废活性炭、员工生活垃圾，固废产生及处置情况见表 4.1-4。

表 4.1-4 固废产生及处置情况

固废名称	属性	废物类别	年产量（吨/年）		处置量	治理措施	
			环评/批复	实际产量		环评/批复	实际处置

固废名称	属性	废物类别	年产量(吨/年)		处置量	治理措施	
			环评/批复	实际产量		环评/批复	实际处置
精馏残渣	危险固废	HW11 (900-013-11)	32	16	16	委托资质单位安全处理	委托张家港市华瑞危险废物处理中心有限公司处理
废活性炭		HW49 (900-039-49)	12.72	6	4		
生活垃圾	/	99	/	2	2	环卫部门清运	由环卫部门清运

(二) 固废贮存情况

企业建有 2 座危废暂存库，暂存面积约 222m²，通过现场勘查后，危废暂存库贮存区域密闭效果较好，各类危废分类存放，地面设置分界线，设置相应标识牌，并已按照要求设置防腐防渗措施，满足《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2001)要求。





图 4.1-4 危险固废场所

企业严格按照要求设置危废台账，危险固废进出危废仓库情况均记录于危废台账上。

4.2 其他环保设施

4.2.1 环境风险防范措施

厂区内建有一座应急事故池，应急事故池容积达 800m^3 ，作为发生事故时的应急使用。

企业已编制环境应急预案并备案备案号：YHXQ-2019-02，保证厂区各单元发生事故时，泄漏物料或消防能迅速、安全地集中到事故池，进行必要的处理。厂内还配备了干粉灭火器、消防栓、急救箱、防毒面具等应急物品。



图 4.2-1 应急事故池

表 4.2-1 应急物资储备表

设施分类	序号	设施名称	规格、型号	数量	备注
一、预防事故设施					
检测、报警 设施	1	压力表	(0~1.0、0~-1.0,0~2.0,0~3.0) MPa	196	
	2	温度计	(0~100、0~150、0~250、0~350) °C	90	
	3	温度变送器	Pt100	23	
	4	流量计	LZJ-40F	2	
	5	液位计	玻璃管/四氟管	55	
	6	可燃气体检测仪	GB2000	51	
	7	有毒气体检测仪	GB2000	63	
	8	重大危险源视频监控 监控系统	PA-9204TZ2	8	
	9	重点监管危化品 液位监测及记录 远传	-	9 套	
	10	剧毒品视频监控 系统	PA-9204TZ2	1 套	

	11	入侵报警系统	DT-7380	1 套	
	12	电子巡更系统	PBU360	1 套	
设备安全 防护设施	13	防护罩、防护屏、 负荷限制器、行程 限制器,制动、 限速	物料输送泵、配电屏、配电箱等 防爆钢丝绳电动葫芦 13 台,形成限制器型号 BLx-101-40, 负荷限制器型号 SYG-0A, 其中二车 间 4 台, 六车间 9 台		
	14	避雷针、避雷网、 防雷接地	有避雷针、防雷接地等		
	15	防潮、防晒、防 冻、防腐、防渗 漏等设施	车间、罐区物料输送管线		
	16	电器过载保护设 施	变压器、电机等		
	17	静电接地设施	静电接地设施		
防爆设施	18	各种电气、仪表 的防爆设施	车间、仓库、罐区的电机选用防爆型及阻燃电缆		
	19	抑制易燃易爆气 体形成等设施	反应设备、管线等密闭,放空管加阻火器接至室外。		
	20	防爆工器具	易燃易爆场所操作、检修使用铜质防爆工器具		
	21	电气设备: 防爆 电器、照明、开 关等	采用 Exd II BT4 结构 防爆电气设备		
作业场所 防护设施	22	防静电设施	设备、泵机、管线静电接地、静电消除器		
	23	防噪音设施	泵、放空等的基础防振(震)		
	24	通风(除尘、排 毒)设施	自然排风 机械风机		
	25	防护栏(网)、防 滑设施	车间操作平台		
	26	防灼烫设施	管线超过 50℃设备隔热、保温		
安全警 示 标志	27	安全指示标志	毒物周知卡、安全标志		
	28	警示作业安全标 志	车间及仓库等		
	29	禁止标志(禁止 烟火标志)	厂区		
	30	警告标志(当心 触电、注意安全、 当心火灾)	车间、仓库、储罐区、配电房等		
	31	指令标志	车间、仓库、储罐区等		
	32	逃生避难标志	车间、仓库等配备应急照明灯、疏散通道若干		
	33	风向标志	厂区		
泄压和止 逆设施	34	阻火呼吸阀	/	12	
	35	放空管	DN25	36	

	36	安全阀	A27H-10	42	
	37	止回阀	J41W-1.0	64	
	38	减压阀	/	8	
	39	泄压缓冲罐	500L	6	
紧急处理设施	40	紧急切断设施	危险化工工艺等		
	41	排放设施	事故应急池		
	42	冷却设施	反应冷凝器连接冷却水（冷冻盐水）管线		
	43	紧急喷淋设施	钢瓶周边		
	44	自动控制系统	涉及危险化工工艺、重点监管危化品的装置采用自动控制系统		
防止火灾蔓延设施	45	阻火器	14		
	46	防火堤	无		
	47	防火材料涂层	钢结构防火保护		
灭火设施	48	室外消火栓	SS100-1.6	15	
	49	室内消防栓、箱	DN65	158	
	50	消防水管网	厂区内 DN200/DN65		
	51	消防泵	消防泵房设置 2 个型号：XBD4.5/40-200DL		
	52	灭火器	MF/ABC5	98	
	53		MF/AB8	134	
	54		MFT/ABC20	2	
	55	消防水池	消防水池		
紧急个体处置设施	56	洗眼器、喷淋器	14 个		
	57	应急手电	20 个		
应急救援设施	58	逃生和避难的安全通道（梯）	车间操作平台设置出口		
	59	安全出口标志、疏散通道标志	厂区		
劳动防护用品和装备	60	工作服	配发		
	61	防护手套	每人每月一付		
	62	安全帽、安全带	配发		
	63	防护围裙	配发		
	64	防护口罩	配发		
	65	面罩	焊工		
	66	绝缘靴、绝缘杆	配电室		

4.2.2 排污口规范化设置

验收项目共设置 1 个工艺废气排污口，全厂设置 1 个废水总排污口。

各排污口分别按照《江苏省排污口设置及规范化政治管理办法》（苏环控[1997]12 号）和《“环境保护图形标志”实施细则》要求设置，排气筒设置环保图形标志牌，且设置便于采样监测的平台、采样孔。



图 4.2-2 排污口现场照片

1个废气排口、雨污排放口、污水排放口已规范化设置，有环保

标识。

4.2.3 在线监测装置

装有 COD、氨氮、VOCs 在线监测设备，已通过比对验收并与环保部门联网。



图 4.2-3 VOCs 在线监测设备

4.2.4 其他设施

环评及批复未要求

4.2.5 厂区绿化、美化

为了改善工厂环境，减少污染，净化空气及美化厂容厂貌，企业一直对绿化工作非常重视，整个绿化工程在施工过程中，以主干道两旁作为骨架，以污染物、建筑物周围作为重点，以平面为依托，立体作映衬，采用动静结合的手法进行了全方位绿化美化。



4.2.6 环境管理

企业组织建立了环保管理机构，配备了专职环保管理人员，负责各部门的环保管理工作。其主要工作内容包括：

(1)严格控制工艺的操作条件，规范操作规程，建立岗位责任制度和考核机制。

(2)已健全环境管理制度并纳入日常管理，定期对操作人员进行培训，落实、检查环保设施的运行状况。

(3)对厂内各类设备包括污染治理设施的日常运行管理和维护,对生产设备进行定期检测,对关键设备进行不定期测试和检修。

(4)已建立废气污染防治设施运行管理制度,加强废气污染防治设施的运行管理,保证设施正常运行,防止环境事件和事故的发生,严格控制废气的排放。

(5)落实各项安全环保制度,定期危险应急演练、定期对工作人员进行安全生产和环境保护知识的教育培训。

4.3 环保设施“三同时”落实情况

项目实际总投资 3000 万元人民币,其中环保投资 350 万元人民币,占投资总额的 11.7%。本项目环保设施及“三同时”落实情况见表 4.3-1。

表 4.3-1 环保设施及“三同时”落实情况一览表

类别	污染源	污染物	环评及其批复	实际建设		环评及批复要求执行标准或要求	是否符合要求
			环保措施要求	落实情况	投资（万元）		
废水	工艺废水、真空泵废水、生活废水	化学需氧量、悬浮物、氨氮、总磷	工艺废水、真空泵废水经“隔油池+气浮池+蒸发析盐”预处理后再经“微电解+催化氧化+混凝沉淀”后与生活污水混合经“UASB+厌氧好氧生化”接	工艺废水、真空泵废水经“隔油池+气浮池+电催化”预处理后再经“微电解+催化氧化+混凝沉淀”后与生活污水混合经“UASB+厌氧好氧生化”接管淮安同方水务污水处理厂	依托厂内污水处理站	盐化新材料产业园同方水务污水处理厂接管标准	符合要求
	雨污分流系统	-	按“清污分流、雨污分流”原则建设排水管网	按“清污分流、雨污分流”原则建设排水管网	依托原厂区管网	雨污分流	
废气	工艺废气	丙酮、挥发性有机物	二级水喷淋+一级活性炭后 15 米 1#排气筒排放	三级冷冻冷凝+一级翅片冷凝+一级活性炭吸附（脱附）后 25 米 1#排气筒排放	310	《江苏省化学工业挥发性有机物排放标准》 （DB32/3151-2016） 《天津市工业企业挥发性有机物排放控制标准》 （DB12/524-2014）	
	包装废气	丙酮、挥发性有机物	/	活性炭吸附后 25 米排气筒排放			
	无组织	丙酮、挥发性有机物	无组织排放	与环评一致			
噪声	各类泵、压缩机、鼓风机、冷却塔等以及生产过程中的一些生产设备	L _{Aeq}	选用低噪声设备，合理布置高噪声源，并采取有效的隔声、消声、减振等措施	与环评一致	5	噪声执行《工业企业厂界环境噪声排放标准》（GB12348-2008）3 类标准要求	

固废	危险固废	精馏残渣	委托资质单位安全处理	委托张家港市华瑞危险废物处理中心有限公司处理	10	零排放
		废活性炭				
	生活垃圾	生活垃圾	委托环卫清运	委托环卫清运	/	零排放
排口设置	废水、雨水、排气筒	按《江苏省排污口设置及规范化整治管理办法》的要求合理设置各类排污口和标识		本次验收项目共设置 1 个工艺废气排污口，废水、雨水排放口依托原厂区排放口	该费用包含在“三废”污染防治措施费用中	《江苏省排污口设置及规范化整治管理办法》(苏环控[1997]122号文)
风险防范	应急措施	落实风险防范和应急措施，根据风险管理要求，制定环境风险预案，定期组组环境风险应急预案演练，建设事故池等环境应急设施，配备应急和救援的装备器材。		建设 800m ³ 应急事故池，编制环境风险预案，备案号 YHXQ-2019-02 配备应急和救援的装备器材。	25	/
卫生防护距离	/	以生产车间外为边界为起点设置 200m 卫生防护距离		该范围内无环境敏感目标	/	/
合计	/		/		350	/

5 建设项目环评报告书的主要结论与建议及审批部门审批决定

5.1 建设项目环评报告书的主要结论与建议

5.1.1 环评结论

本项目为化学原料制造项目，项目符合国家及地方产业政策要求；厂址位于淮安盐化工园区内，符合淮安市总体规划和园区规划；项目总体工艺及设备处于国内先进水平，属清洁生产工艺；各项污染治理得当，经有效处理后可保证污染物稳定达到相关排放标准要求，对外环境影响不大，不会降低区域功能类别，并能满足总量控制要求，社会效益、经济效益较好。项目在各环境风险防范措施落实到位和加强危化品应急措施的情况下，项目环境风险水平是可接受的。因此，从环保的角度看，本项目的建设是可行的。

5.1.2 变动环境影响分析结论

根据变动内容，结合苏环办[2015]256 号文，项目变动分析内容符合要求。

5.1.3 要求和建议

(1) 提高全厂环保意识，建立和健全环保管理网络及环保运行台帐，加强对各项环保设施的日常维修管理。

(2) 建议项目废水排口、废气排放口及固废堆场应按照相应的环保规定及规范化整治要求设置；加强对危化品的妥善管理，制定严格的管理制度；对企业的设备维护应纳入平时的工作日程；全厂树立良好的安全和环保意识，并采用严格的管理制度进行监督。

(3) 项目设计前需进行全厂的安全预评价，并需按照“安评”的要求布置厂区各车间和进行危险化学品贮存、运输、使用，尽可能将事故风险降至最低。

(4) 本评价报告，是根据业主提供的生产工艺、技术参数、规模、工艺流程、原辅材料用量及与此对应的排污情况为基础进行的。

如果生产工艺、规模等发生变化或进行了调整，应由业主按环保部门的要求另行申报。

5.2 审批部门审批决定

对照《江苏海信医药化工有限公司年产年产 30000 吨医药中间体、4100 吨副产品项目环境影响报告表的批复》（淮环发[2014]329 号，2014 年 12 月 29 日）要求逐一分析，企业具体落实情况如下：

表 5.2-1 环评批复要求落实情况

序号	该项目环评/批复意见	实际执行情况检查结果
1	按“雨污分流、清污分流、分类收集、分质处理”的原则设计厂区给排水管网，污水管网要明管化。高含盐废水采用“隔油+气浮+蒸发析盐”预处理，高含氨氮废水采用“pH 调解+化学沉淀”预处理，含氰废水采用破氰预处理，以上预处理废水与其它工艺废水、真空泵废水、废气吸收水共同经“微电解+催化氧化+中和+混凝沉淀”物化处理后，再与生活污水、初期雨水、冲洗水等混合进行“调节池+UASB 池+缺氧池+好氧池+生物滤池+排放池”工艺处理，达到洪泽县清涧污水处理厂接管标准后，接入该污水处理厂进行深度处理。	按“雨污分流、清污分流、分类收集、分质处理”的原则设计厂区给排水管网，二期建设工程工艺废水经“隔油池+气浮池+电催化+微电解+催化氧化+中和+混凝沉淀”物化处理后，再与生活污水、初期雨水、冲洗水等混合进行“调节池+UASB 池+缺氧池+好氧池+生物滤池+排放池”工艺处理，达到淮安同方水务污水处理厂接管标准后，接入该污水处理厂进行深度处理。”
2	本项目使用园区集中供热，高温工段蒸汽由自建燃气导热油炉供给。4 个生产车间分别设置 1 座排气筒。 (1)有组织废气污染防治措施 7#车间：废气采用二级水喷淋+一级活性炭吸附处理后经 1 号排气筒 15 米高空排放。 2#车间：氨气采用三级降膜水吸收处理，苯甲醛、甲醇、甲苯等其他废气采用二级水喷淋+二级活性炭纤维吸附处理后，统一经 2 号排气筒 15 米高空排放。 4#车间：废气采用二级水喷淋+二级活性炭“纤维一颗粒”吸附处理后经 3 号排气筒 15 米高空排放。 6#车间：氯气、氯化氢、二氯乙烷采用三级降膜水吸收+一级碱吸收，其他废气采用二级水喷淋后，再共同经活性炭“纤维一颗粒”二级吸附处理后，经 4 号排气筒 25 米高空排放。导热油炉：烟尘、SO₂、NO_x、等燃烧废气经 5 号排气筒 35 米高空排放。 (2)无组织废气污染防治措施	已建设工程高温工段配套导热油炉调整为电加热，其余由园区供热。 二期工程：7#车间工艺废气三级冷冻冷凝+一级翅片冷凝+一级活性炭吸附（脱附）后 25 米 1#排气筒排放，原无组织包装废气经活性炭吸附后与上述废气一起经 25 米 1#排气筒排放。二期工程废气污染物丙酮、VOCs 执行江苏省地方标准《化学工业挥发性有机物排放标准》（DB32/3151-2016）。

	生产过程中采用密闭操作和管道加料,提高自动化水平,减少无组织废气排放。生产车间及危险废物暂存场所应加装集气或引风装置,对无组织废气进行收集处理。对废水处理区主要恶臭源要进行加盖并对恶臭气体收集处理。储罐区要加强管理,对储罐呼吸气进行回收,减少“跑冒滴漏”。甲醇、氯化氢、氯气、甲苯、氯苯、硫酸雾等工艺废气执行 《大气污染物综合排放标准(GB16297-1996) 表2 中二级排放标准;氨气执行《恶臭污染物排放标准》(GB14554-93); 天然气导热油炉燃烧废气执行《锅炉大气污染物排放标准》(GB13271-2014)表2 中燃气锅炉标准;其它大气污染物排放执行《报告书》推算标准。	
3	合理布局,选用低噪声设备,对主要噪声源采取隔音、消声或减振等措施,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类标准要求。	与环评一致
4	蒸馏和精馏残渣、抽滤残渣、废气吸收废液、废水处理污泥、废催化剂、废活性炭、沾有化学品的废包装材料、浮油、蒸发析盐废盐等危险固废,须委托有资质单位进行安全处置,一般固废进行合理处置或者综合利用。各类废弃物须分类收集存放,暂存场所建设须分别达到《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2001) 及修改单、《一般工业固体废物贮存、处置场污染控制标准》(GB18599-2001) 及修改单等相关要求。危险废物转移、处置应严格执行国家、省相关规定,防止二次污染。	二期建设工程危险固废精馏残渣、废活性炭委托张家港市华瑞危险废物处理中心有限公司处理,生活垃圾委托环卫清运
5	本项目卫生防护距离范围为厂界外200米,在此范围内不得有环境敏感目标。	本项目卫生防护距离范围为厂界外200米,在此范围内无环境敏感目标。
6	须高度重视安全生产,强化事故风险应急措施,设置500m³事故应急池,制定环境风险应急预案并定期演练,防止储运、生产等过程发生污染事故	企业已按照要编制环境应急预案并备案,备案号YHXQ-2019-02,建设800m ³ 应急事故池,并定期演练,防止储运、生产等过程发生污染事故
7	按《江苏省排污口设置及规范化整治管理办法》(苏环控[1997]122号)的要求设置各类排污口和标识,安装废水流量计、COD和氨氮在线监测仪,并与环保部门联网。	以建设项目按《江苏省排污口设置及规范化整治管理办法》(苏环控[1997]122号)的要求设置各类排污口和标识,安装废水流量计、COD和氨氮在线监测仪,并与环保部门联网。

综上所述,二期工程项目对照环评批复逐条落实,均符合要求

6 验收执行标准

6.1 污水排放标准

本公司废水经厂区污水处理站处理后接管淮安市同方水务污水处理厂处理；盐化工新区污水处理厂（同方水务有限公司）的接管标准执行《污水排入城镇下水道水质标准》（GB/T 31962-2015）中B等级标准和污水厂接管标准值；其尾水排放执行江苏省地方标准《化学工业主要水污染物排放标准》（DB32/939-2006）表2的中一级标准，排入清安河，最终排入淮河入海水道南偏泓。主要指标详见表 6.1-1。

表 6.1-1 污水处理厂接管标准 单位:mg/L 除 pH 外

污染物	pH	COD	SS	氨氮	总氮	全盐量	AOX	甲苯	氯苯	总磷
接管标准	6-9	500	300	35	45	7000	8.0	0.5	1.0	3.0
同方水务污水处理厂尾水	6-9	60	20	8 (15)	-	/	1.0	0.1	0.3	1.0

6.2 废气排放标准

本项目废气污染物丙酮执行江苏省地方标准《化学工业挥发性有机物排放标准》（DB32/3151-2016），详见表 6.2-1。

表 6.2-1 废气气污染物排放限值单位：mg/m³

污染源	污染物	最高排放速率(kg/h)	排放浓度限值	无组织		标准来源
				监测点	排放浓度限值	
工艺废气、包装废气	丙酮	4.6	40	厂界外上风向设参考点，下风向设监测点	0.8	《江苏省化学工业挥发性有机物排放标准》（DB32/3151-2016）
	VOCs(以非甲烷总烃计)	26	80	厂界外上风向设参考点，下风向设监测点	4.0	

6.3 噪声排放标准

厂界噪声排放执行《工业企业厂界环境噪声排放标准》（GB12348—2008）中的3类标准，具体见表 6.3-1。

表 6.3-1 工业企业厂界环境噪声排放限值单位：dB（A）

类别	昼间	夜间	备注
3类标准	65	55	厂界四周
标准来源	《工业企业厂界环境噪声排放标准》（GB12348—2008）		

6.4 固体废弃物

一般固废进行合理处置或者综合利用。各类废弃物须分类收集存放，暂存场所建设须分别达到《危险废物贮存污染控制标准》

(GB18597-2001) 及修改单、《一般工业固体废物贮存、处置场污染控制标准》(GB18599- -2001) 及修改单等相关要求。危险废物转移、处置应严格执行国家、省相关规定。

6.5 总量控制指标

该项目污染物总量控制依据环评批复总量控制指标要求执行。总量控制指标见表 6.5-1。

表 6.5-1 污染物总量控制指标

种类	污染物名称	变动分析/环评及批复（t/a）
废气	VOCs	0.26
	丙酮	0.24
废水	COD	0.56
	SS	0.46
	氨氮	0.97
	总磷	0.03
固废	危险固废	零排放
	一般固废	
备注	现二期工程只建设 10000t/a 二丙酮醇，总量按变动分析一半核实。	

7 验收监测内容

7.1 废水

废水监测点位、项目和频次见表 7.1-1。

表 7.1-1 废水排放监测点位、因子和频次

类别	监测点位	监测项目	监测频次
工艺废水、真空泵废水、生活废水	隔油池-电催化 (2 个, 1#-2#★)	pH 值、化学需氧量、悬浮物、	4 次/天, 连续 2 天
	收集池-混凝沉淀池 (2 个, 3-4#★)	pH 值、化学需氧量、悬浮物	
	调节池-排放池 (2 个, 5-6#★)	pH 值、化学需氧量、悬浮物、总氮、AOX、 氨氮、全盐量、甲苯、氯苯、总磷	

注：本项目废水中丙酮无评价标准标准，未进行检测。

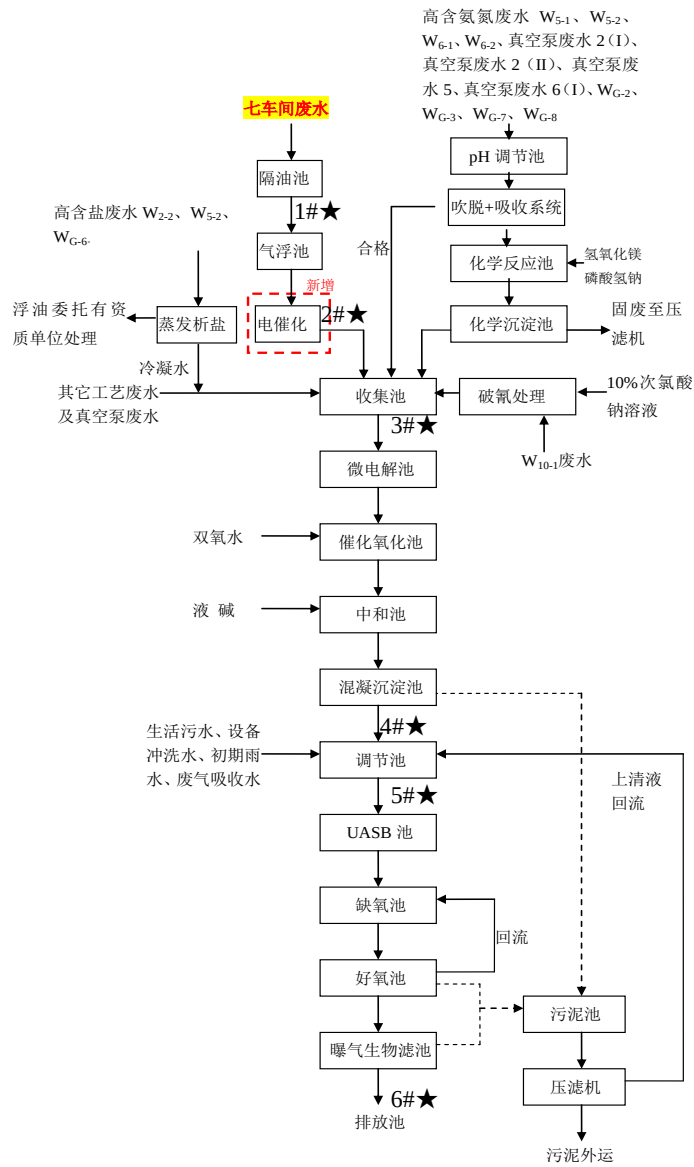


图 3.2-2 变动后废水处理工艺流程图

图 7.1-1 废水处理工艺及点位图

7.2 废气

废气监测点位、项目和频次见表 7.2-1。

表 7.2-1 有组织废气监测点位、项目和频次

类别	污染源	监测点位	监测项目	监测频次
有组织废气	工艺废气、包装废气	三级冷冻冷凝+一级翅片冷凝+一级活性炭吸附（脱附）进（1#◎）；活性炭吸附进出口（2-3#◎）；总排 4#◎	丙酮、非甲烷总烃	3 次/天，连续 2 天
无组织废气	未捕集的废气	厂界上风向 1 个点位、下风向 3 个点位	丙酮、非甲烷总烃	3 次/天，连续 2 天

注：挥发性有机物中因子不包含异丙叉酮醇，本项目挥发性有机物以非甲烷总烃计

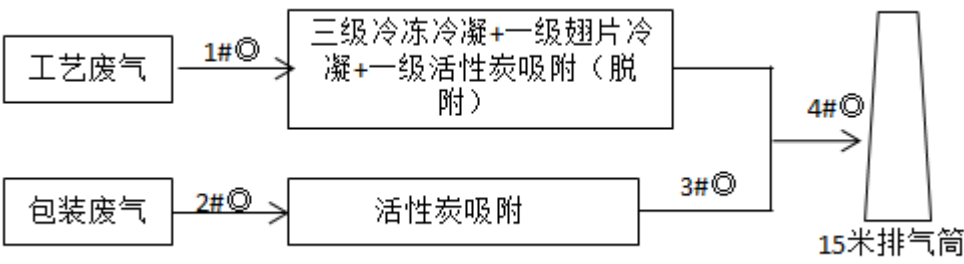


图 7.2-1 废气处理工艺及点位图

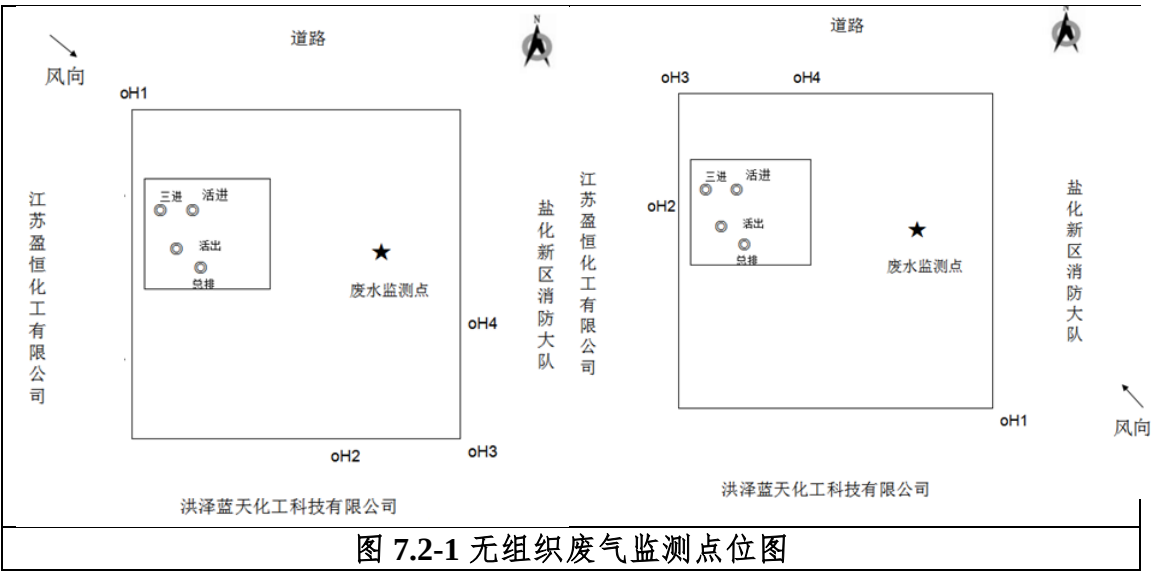


图 7.2-1 无组织废气监测点位图

表 7.2-1 厂界无组织废气监测期间气象条件

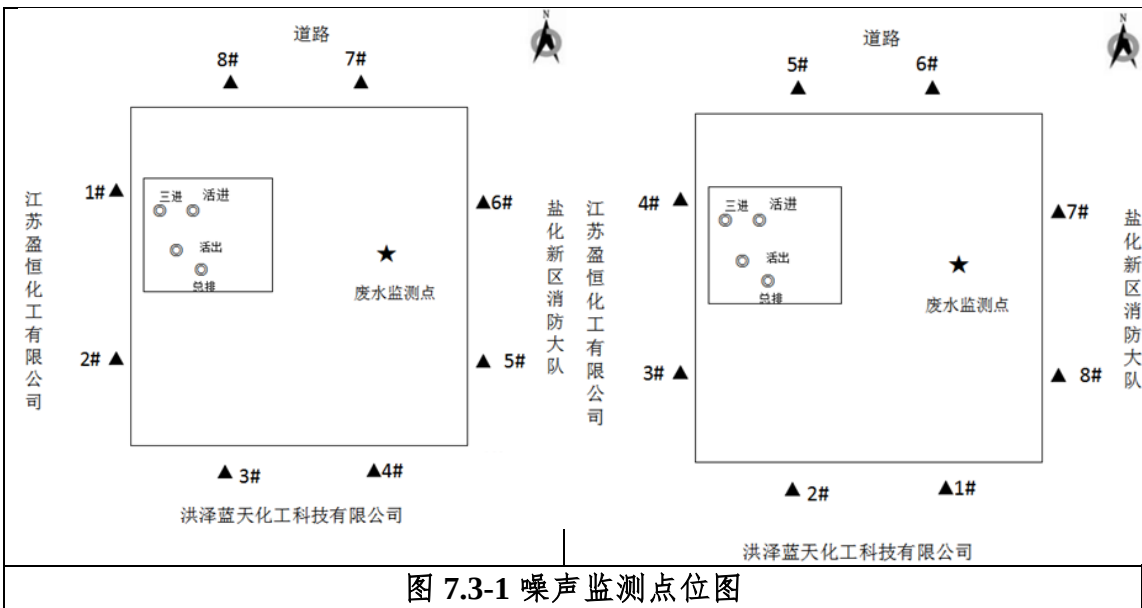
采样位置	采样日期	采样频次	温度 (°C)	湿度 (%)	气压 (KPa)	风速 (m/s)	风向	天气
厂界	2020.05.25	第一次	26.2	65	101.3	1.6	西北	晴
		第二次	26.4	60	101.3	1.6	西北	晴
		第三次	26.7	57	101.3	1.7	西北	晴
	2020.05.26	第一次	28.3	63	101.3	1.5	东南	晴
		第二次	28.6	59	101.3	1.6	东南	晴
		第三次	28.8	54	101.3	1.5	东南	晴

7.3 噪声

沿厂界四周布设 8 个噪声监测点位，具体监测点位布设情况见图 7.3-1，监测项目和频次见表 7.3-1。

表 7.3-1 厂界噪声监测点位、项目和频次

监测点位	监测项目	监测频次
沿厂界布设 8 个测点 (1#-8#▲) 每个厂界 2 个点	昼、夜等效 (A) 声级	连续 2 天，每天昼、夜各 1 次



8 质量保证及质量控制

8.1 监测分析方法

各项目监测分析方法见表 8.1-1。

表 8.1-1 各项目监测分析方法

类别	项目名称	分析方法
废水	pH 值	便携式 pH 计法《水和废水监测分析方法》(第四版) 国家环境保护总局(2002 年)3.1.6.2
	化学需氧量	《水质 化学需氧量的测定 重铬酸盐法》HJ828-2017
	悬浮物	《水质 悬浮物的测定 重量法》GB11901-1989
	总氮	《水质 总氮的测定 碱性过硫酸钾消解紫外分光光度法》HJ636-2012
	总磷	《水质 总磷的测定 钼酸铵分光光度法》GB11893-1989
	氨氮	《水质 氨氮的测定 纳氏试剂分光光度法》HJ 535-2009
	AOX	《水质 可吸附有机卤素(AOX)的测定 离子色谱》HJ/T83-2001
	全盐量	《水质 全盐量的测定 重量法》HJ/T 51-1999
	甲苯	《水质 苯系物的测定 气相色谱法》GB/T 11890-1989
废气	非甲烷总烃	《环境空气 总烃、甲烷和非甲烷总烃的测定 直接进样—气相色谱法》HJ 604-2017
		《固定污染源废气 总烃、甲烷和非甲烷总烃的测定 气相色谱法》HJ 38-2017
	丙酮	气相色谱法《空气和废气监测分析方法》国家环保总局 2003 年(第四版增补版) 6.4.6.1
噪声	厂界噪声	《工业企业厂界环境噪声排放标准》GB 12348-2008

8.2 监测仪器

验收监测使用仪器情况见表 8.2-1。

序号	仪器名称	型号	仪器编号	检定/校准情况
1	可见分光光度计	722S	XY-SB-005	已检定
2	真空泵	SHK-III	XY-SB-026	已检定
3	鼓风干燥箱	101-1	XY-SB-003	已校准
4	分析天平	FA2204N	XY-SB-008	已校准
5	笔式酸度计	pH-100	XY-SB-093	已校准
6	综合大气采样器	KB-6120	XY-SB-091-1~4	已检定
7	COD 自动消解回流仪	YHCOD-100	XY-SB-007-1	已检定
8	便携式风速气象测定仪	NK5500	XY-SB-086	已检定
9	自动烟尘烟气测试仪	GH-60E	XY-SB-029	已检定
10	声校准器	AWA6022A	XY-SB-096	已检定
11	声级计	AWA5688	XY-SB-095	已检定
12	手持式烟气流速检测仪	ZR-3061	XY-SB-094	已检定
13	智能烟气采样器	GH-2	XY-SB-030-1~2	已检定
14	气相色谱仪	7820A	XY-SB-001-1~2	已检定
15	紫外可见分光光度计	752	XY-SB-006	已检定

8.3 人员资质

现场采样、实验室分析及验收报告编制人员均持有上岗证。

8.4 气体监测分析过程中的质量保证和质量控制

(1) 尽量避免被测排放物中共存污染物对分析的交叉干扰。

(2) 被测排放物的浓度在仪器量程的有效范围（即30%~70%之间）内。

(3) 烟尘采样器在进入现场前对采样器流量计、流速计等进行校核。烟气监测（分析）仪器在测试前按监测因子分别用标准气体和流量计对其进行校核（标定），在测试时应保证其采样流量的准确。

9 验收监测结果

9.1 生产工况

本次是对“江苏海信医药化工有限公司二期工程年产 10000 吨二丙酮醇项目”进行竣工环保验收。淮安翔宇环境检测技术有限公司于 2020 年 5 月 25 日-2020 年 5 月 26 日对本项目进行了全面考核和检查。检查结果为验收监测期间各设施运行正常、工况稳定，符合验收监测要求。

表 9.1-1 验收期间产能情况一览表

监测日期	产品名称	设计日产量	实际日产量	生产负荷 (%)	年运行时间
2020.05.25	99.9%二丙酮醇	33.33t	28t	84	6668
2020.05.26		33.33t	29t	87	

9.2 环保设施调试运行效果

9.2.1 环保设施处理效率监测结果

9.2.1.1 废水治理设施

二期建设产生废水包括工艺废水、真空泵废水、生活废水经产区污水处理站（“隔油池+气浮池+电催化+微电解+催化氧化+混凝沉淀”）处理后再经“UASB+厌氧好氧生化”处理后接管淮安市盐化新材料产业园同方水务污水处理厂处理。相关处理效率见表 9.2-1。

表 9.2-1 废水处理效率

污染物	处理装置	处理效率 (%)	备注
COD	UASB+厌氧好氧生化	91.2	/
氨氮		97.3	/
总氮		93.9	/
总磷		97.5	/
AOX		89.3	/
氯苯		98.4	/

9.2.1.2 废气治理设施

二期建设项目废气包括工艺废气（合成、冷凝、真空系统）与包装废气，工艺废气经“三级冷冻冷凝+一级翅片冷凝+一级活性炭吸附（脱附）”通过 25 米 1#排气筒排放；包装废气经活性炭吸附后通过 25 米 1#排气筒排放。相关处理效率见表 9.2-2。

表 9.2-2 废气处理效率

污染物	处理装置	处理效率 (%)	备注
丙酮	活性炭吸附(包装废气)	99.3	/
非甲烷总烃		98.2	/
丙酮	三级冷冻冷凝+一级翅片冷凝+一级活性炭吸附(脱附); 活性炭吸附	99.7	整体处理装置使用总量计算处理效率
非甲烷总烃		99.2	

9.2.1.3 噪声治理设施

本项目噪声选用低噪声设备,合理布局,对主要噪声源采取隔音、消声或减震等措施。经检测,本项目厂界昼夜间噪声均符合《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)中3类区域标准要求。

9.2.2 污染物达标排放监测结果

9.2.2.1 废水

项目废水监测结果统计见表 9.2-1。

表 9.2-1 废水监测结果统计

采样地点	采样日期	监测项目	监测频次				执行标准 (mg/L)	达标情况
			第一次	第二次	第三次	第四次		
隔油池	202 0.5. 25	pH(无量纲)	12.94	12.89	12.85	12.78	/	/
		COD (mg/L)	1.58×10 ⁴	1.57×10 ⁴	1.62×10 ⁴	1.64×10 ⁴	/	/
		悬浮物 (mg/L)	49	40	53	67	/	/
	202 0.5. 26	pH(无量纲)	12.82	12.75	12.70	12.64	/	/
		COD (mg/L)	1.64×10 ⁴	1.59×10 ⁴	1.61×10 ⁴	1.63×10 ⁴	/	/
		悬浮物 (mg/L)	68	75	52	48	/	/
电催化池	202 0.5. 25	pH(无量纲)	3.23	3.15	3.28	3.22	/	/
		COD (mg/L)	9.25×10 ³	9.47×10 ³	9.34×10 ³	9.37×10 ³	/	/
		悬浮物 (mg/L)	44	72	51	46	/	/
	202 0.5. 26	pH(无量纲)	3.34	3.25	3.29	3.31	/	/
		COD (mg/L)	9.31×10 ³	9.37×10 ³	9.37×10 ³	9.50×10 ³	/	/
		悬浮物 (mg/L)	45	52	61	49	/	/
收集池	202 0.5. 25	pH(无量纲)	9.75	9.72	9.68	9.63	/	/
		COD (mg/L)	1.78×10 ⁴	1.79×10 ⁴	1.81×10 ⁴	1.83×10 ⁴	/	/
		悬浮物 (mg/L)	62	75	55	47	/	/
	202 0.5. 26	pH(无量纲)	9.70	9.65	9.61	9.54	/	/
		COD (mg/L)	1.79×10 ⁴	1.76×10 ⁴	1.82×10 ⁴	1.81×10 ⁴	/	/
		悬浮物 (mg/L)	57	70	63	44	/	/
混凝沉淀出水	202	pH(无量纲)	4.24	4.31	4.37	4.43	/	/
	0.5. 25	COD (mg/L)	4.26×10 ³	4.28×10 ³	4.20×10 ³	4.18×10 ³	/	/
		悬浮物 (mg/L)	41	65	55	51	/	/

调节池	202 0.5. 26	pH(无量纲)	4.26	4.31	4.36	4.42	/	/
		COD (mg/L)	4.35×10 ³	4.28×10 ³	4.18×10 ³	4.21×10 ³	/	/
		悬浮物 (mg/L)	54	72	48	52	/	/
	202 0.5. 25	pH(无量纲)	7.05	7.09	7.16	7.10	/	/
		COD (mg/L)	1.63×10 ³	1.65×10 ³	1.67×10 ³	1.66×10 ³	/	/
		悬浮物 (mg/L)	66	57	42	51	/	/
		总氮 (mg/L)	124	162	148	131	/	/
		AOX (μg/L)	961	480	706	654	/	/
		氨氮 (mg/L)	90.3	94.1	91.2	87.8	/	/
		全盐量 (mg/L)	704	454	774	532	/	/
		甲苯 (mg/L)	0.55	0.55	0.50	0.78	/	/
		氯苯 (μg/L)	1.20×10 ³	1.23×10 ³	1.22×10 ³	938	/	/
		总磷 (mg/L)	13.3	16.7	15.0	17.1	/	/
	202 0.5. 26	pH(无量纲)	7.28	7.21	7.15	7.10	/	/
		COD (mg/L)	1.64×10 ³	1.68×10 ³	1.66×10 ³	1.61×10 ³	/	/
		悬浮物 (mg/L)	70	41	66	42	/	/
		总氮 (mg/L)	126	138	154	130	/	/
		AOX (μg/L)	936	729	905	735	/	/
		氨氮 (mg/L)	81.7	92.1	88.1	89.5	/	/
		全盐量 (mg/L)	628	836	656	552	/	/
		甲苯 (mg/L)	0.52	0.50	0.55	0.55	/	/
		氯苯 (μg/L)	1.30×10 ³	1.30×10 ³	1.33×10 ³	1.37×10 ³	/	/
		总磷 (mg/L)	11.5	15.3	13.4	16.0	/	/
排放池	202 0.5. 25	pH(无量纲)	7.23	7.15	7.11	7.07	6-9	达标
		COD (mg/L)	150	138	144	140	500	达标
		悬浮物 (mg/L)	73	53	62	47	300	达标
		总氮 (mg/L)	8.10	9.72	8.78	9.23	45	达标
		AOX (μg/L)	98	75	79	77	8	达标
		氨氮 (mg/L)	2.63	1.89	3.03	1.43	35	达标
		全盐量 (mg/L)	638	576	660	738	5000	达标
		甲苯 (mg/L)	0.18	ND	ND	ND	0.5	达标
		氯苯 (μg/L)	18	20	18	20	1.0	达标
		总磷 (mg/L)	0.32	0.44	0.33	0.48	3	达标
	202 0.5. 26	pH(无量纲)	7.13	7.20	7.33	7.25	6-9	达标
		COD (mg/L)	146	153	142	149	500	达标
		悬浮物 (mg/L)	55	49	71	73	300	达标
		总氮 (mg/L)	7.04	7.92	8.84	8.16	45	达标
		AOX (μg/L)	84	82	80	78	8	达标
		氨氮 (mg/L)	3.24	1.90	2.97	2.26	35	达标
		全盐量 (mg/L)	686	706	818	724	5000	达标
		甲苯 (mg/L)	ND	ND	ND	ND	0.5	达标
		氯苯 (μg/L)	20	21	20	20	1.0	达标
		总磷 (mg/L)	0.36	0.45	0.47	0.42	3	达标

9.2.2.2 废气

项目废气监测结果统计见表 9.2-2、表 9.2-3。

表 9.2-2 有组织废气监测结果

监测时间	监测点位	监测项目		监测结果			执行标准	去除效率 (%)		
				1	2	3		1	2	3
2020.5.25	三级冷冻 冷凝进口	标干流量 (m ³ /h)		921	968	822	/	/	/	/
		丙酮	排放浓度 (mg/ m ³)	859	1.12×10 ³	505	/	/	/	/
			排放速率 (kg/h)	0.791	1.08	0.415	/	/	/	/
		非甲烷 总烃	排放浓度 (mg/ m ³)	1.45×10 ³	1.34×10 ³	1.28×10 ³	/	/	/	/
			排放速率 (kg/h)	1.34	1.30	1.05	/	/	/	/
	活性炭吸 附进口	标干流量 (m ³ /h)		733	752	603				
		丙酮	排放浓度 (mg/ m ³)	381	705	797	/	/	/	/
			排放速率 (kg/h)	0.279	0.530	0.481	/	/	/	/
		非甲烷 总烃	排放浓度 (μg/ m ³)	273	290	370	/	/	/	/
			排放速率 (kg/h)	0.200	0.218	0.223	/	/	/	/
	活性炭吸 附出口	标干流量 (m ³ /h)		832	839	792	/	/	/	/
		丙酮	排放浓度 (mg/ m ³)	2.63	2.96	4.66	/	/	/	/
			排放速率 (kg/h)	2.19×10 ⁻³	2.48×10 ⁻³	3.69×10 ⁻³	/	99.2	99.5	99.2
		非甲烷 总烃	排放浓度 (mg/ m ³)	5.56	4.96	5.54	/	/	/	/
			排放速率 (kg/h)	4.63×10 ⁻³	4.16×10 ⁻³	4.39×10 ⁻³	/	97.7	98.1	98.0
	废气总排 口	标干流量 (m ³ /h)		1.28×10 ³	1.30×10 ³	1.28×10 ³	/	/	/	
		丙酮	排放浓度 (mg/ m ³)	3.32	3.24	4.04	40	/	/	/
			排放速率 (kg/h)	4.25×10 ⁻³	4.21×10 ⁻³	5.17×10 ⁻³	4.6	/	/	

		非甲烷 总烃	排放浓度 (mg/ m ³)	5.97	8.49	8.96	80	/	/	/
			排放速率 (kg/h)	7.64×10 ⁻³	0.011	0.011	26	/	/	/
2020.5.26	三级冷冻 冷凝进口	标干流量 (m ³ /h)		1.07×10 ³	822	903	/	/	/	/
		丙酮	排放浓度 (mg/ m ³)	1.76×10 ³	727	1.56×10 ³	/	/	/	/
			排放速率 (kg/h)	1.88	0.598	1.41	/	/	/	/
		非甲烷 总烃	排放浓度 (mg/ m ³)	969	999	1.03×10 ³	/	/	/	/
			排放速率 (kg/h)	1.04	0.821	0.930	/	/	/	/
	活性炭吸 附进口	标干流量 (m ³ /h)		695	633	722	/	/	/	/
		丙酮	排放浓度 (mg/ m ³)	617	476	430	/	/	/	/
			排放速率 (kg/h)	0.429	0.301	0.310	/	/	/	/
		非甲烷 总烃	排放浓度 (μg/ m ³)	314	351	382	/	/	/	/
			排放速率 (kg/h)	0.218	0.222	0.276	/	/	/	/
	活性炭吸 附出口	标干流量 (m ³ /h)		835	815	812	/	/	/	/
		丙酮	排放浓度 (mg/ m ³)	3.32	2.88	3.29	/	/	/	/
			排放速率 (kg/h)	2.77×10 ⁻³	2.35×10 ⁻³	2.67×10 ⁻³	/	99.4	99.2	99.1
		非甲烷 总烃	排放浓度 (mg/ m ³)	5.65	3.26	3.43	/	/	/	/
			排放速率 (kg/h)	4.72×10 ⁻³	2.66×10 ⁻³	2.79×10 ⁻³	/	97.8	98.8	99.0
	废气总排 口	标干流量 (m ³ /h)		1.27×10 ³	1.32×10 ³	1.34×10 ³	/	/	/	/
		丙酮	排放浓度 (mg/ m ³)	2.44	3.08	2.47	40	/	/	/
			排放速率 (kg/h)	3.10×10 ⁻³	4.07×10 ⁻³	3.31×10 ⁻³	4.6	/	/	/
		非甲烷 总烃	排放浓度 (mg/ m ³)	10.8	7.74	8.62	80	/	/	/
			排放速率 (kg/h)	0.014	0.010	0.012	26	/	/	/

表 9.2-3 厂界无组织废气监测结果

监测项目	监测日期	监测点位	监测结果（mg/ m ³ ）				执行标准（mg/ m ³ ）	达标情况
			1	2	3	最大值		
丙酮 （mg/ m ³ ）	2020.5.25	H1	0.40	0.42	0.44	0.71	0.8	达标
		H2	0.55	0.64	0.70			
		H3	0.57	0.60	0.63			
		H4	0.71	0.63	0.57			
	2020.5.26	H1	0.40	0.41	0.44	0.70		达标
		H2	0.70	0.57	0.62			
		H3	0.63	0.58	0.69			
		H4	0.57	0.70	0.62			
非甲烷总烃 （mg/ m ³ ）	2020.5.25	H1	0.81	0.79	0.74	2.85	4.0	达标
		H2	1.58	1.86	2.18			
		H3	2.38	2.39	2.85			
		H4	2.49	1.89	2.08			
	2020.5.26	H1	0.69	0.76	0.86	2.84		达标
		H2	1.77	1.72	2.10			
		H3	1.85	2.05	2.65			
		H4	2.12	2.84	3.02			

注：H1 点位为上风向。

表 9.2-4 厂界无组织废气监测期间气象条件

采样位置	采样日期	采样频次	温度 (°C)	湿度 (%)	气压 (KPa)	风速 (m/s)	风向	天气
厂界	2020.05.25	第一次	26.2	65	101.3	1.6	西北	晴
		第二次	26.4	60	101.3	1.6	西北	晴
		第三次	26.7	57	101.3	1.7	西北	晴
	2020.05.26	第一次	28.3	63	101.3	1.5	东南	晴
		第二次	28.6	59	101.3	1.6	东南	晴
		第三次	28.8	54	101.3	1.5	东南	晴

9.2.2.3 噪声

表 9.2-5 噪声监测结果

监测时间	测点位置	测点名称	测量值(db (A))	
			昼间	夜间
2020.5.25	西厂界	1#	53.0	46.9
	西厂界	2#	53.1	47.3
	南厂界	3#	52.4	46.1
	南厂界	4#	51.3	46.8
	东厂界	5#	52.5	47.3
	东厂界	6#	53.7	47.4
	北厂界	7#	54.9	46.6
	北厂界	8#	53.3	46.9
2020.5.26	南厂界	1#	54.7	46.5
	南厂界	2#	51.8	46.7
	西厂界	3#	53.4	46.2
	西厂界	4#	53.6	45.9
	北厂界	5#	53.3	46.5
	北厂界	6#	52.0	46.6
	东厂界	7#	52.8	47.5
	东厂界	8#	53.3	46.9
	标准		65	55
	达标情况		达标	达标

9.3 污染物排放总量核算

本次验收项目的污染物排放总量核算详见表 9.3-1 至表 9.3-2。

表 9.3-1 二期工程污染物排放总量核算

类别	污染物	总量控制指标(t/a)	实际年接管总量(t/a)	依据
废水	废水量	2600	2600	变动分析、环评及批复
	COD	0.56	0.32	
	SS	0.46	0.16	
	氨氮	0.97	0.006	
	总磷	0.03	0.0012	
类别	污染物	总量控制指标(t/a)	实际年排放总量(t/a)	
废气	VOCs(以非甲烷总烃计)	0.26	0.073	
	丙酮	0.24	0.027	
备注	/			
结论	经核算, 废水及其相关因子排放量均符合环评及批复及变动分析要求; 废气中相关因子排放量符合环评及批复及变动分析要求			

表 9.3-2 已建项目与一期工程项目废水污染物排放总量核算

类别	污染物	一期工程废水总量 (t/a)	已建项目实际年接管总量(t/a)	环评批复总量控制指标(t/a)
废水	废水量	15000	17600	35620.78
	COD	0.531	2.57	15.70
	SS	0.195	1.09	4.36
	氨氮	0.192	0.042	0.97
	总磷	0.00585	0.0079	0.03
	总氮	0.288	0.15	1.15
	全盐量	13.14	12.95	28.89
	AOX	0.00066	0.0014	0.24
	甲苯	/	/	0.02
	氯苯	/	0.00036	0.02
备注	一期工程数据来自于一期项目验收监测报告；甲苯未检出，未核算废水中甲苯总量			

10 验收监测结论

10.1 结论

(1) 废气

①无组织废气

经监测，2020年5月25日~2020年5月26日，本项目无组织废气丙酮、非甲烷总烃周界外浓度最高值均符合《江苏省地方标准化学工业挥发性有机物排放标准》(DB32/3151-2016)表2无组织排放限值。

②有组织废气

经监测，2020年5月25日~2020年5月26日，本项目有组织废气丙酮、非甲烷总烃排放限制及排放速率符合《江苏省地方标准化学工业挥发性有机物排放标准》(DB32/3151-2016)有组织排放限值。

(2) 废水

经监测，2020年5月25日~2020年5月26日，本项目废水监测项目COD、SS、氨氮、总磷、总氮、AOX、全盐量、甲苯、氯苯排放浓度及pH值范围均符合盐化新材料产业园污水处理厂（同方水务有限公司）接管要求。

(3) 噪声

经监测，2020年5月25日~2020年5月26日，本项目东、南、西、北厂界昼夜间噪声均符合《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)中3类区域标准要求。

(4) 总量控制

该项目有组织废气相关因子排放总量符合环评及批复要求，废水及其相关因子排放量符合环评及批复及变动分析要求。

综上所述，本项目总体符合《建设项目环境保护管理条例》（中华人民共和国国务院令第682号）、《建设项目竣工环境保护验收暂行

办法》（国环规环评[2017]4号）等法律法规的有关规定，基本符合具备竣工环保验收条件。

10.2 建议

加强环保管理，定期对本项目废气、废水处理设施进行维护，保证废气达标稳定排放。

建设项目竣工环境保护“三同时”验收登记表

填表单位（盖章）：江苏海信医药化工有限公司

填表人（签字）：

项目经办人（签字）：

建设项目	项目名称		10000 吨/年二丙酮醇				批准文号		淮发改投资备 [2013]24 号		建设地点		淮安市盐化新材料产业园 实联大道南 50 米	
	行业类别（分类管理 名录）		农药				建设性质		新建		项目厂区中心经度/ 纬度		/	
	设计生产能力		20000 吨/年二丙酮醇				实际生产能力		10000 吨/年二丙 酮醇		环评单位		/	
	环评文件审批机关		淮安市生态环境局				审批文号		淮环发 [2014]329 号		环评文件类型		环境影响报告书	
	开工日期		2017.1				竣工日期		2019.12		排污许可证申领 时间		/	
	环保设施设计单位		/				环保设施施工单位		/		本工程排污许可 证编号		9132082908156865X7	
	验收单位		江苏海信医药化工有限公司				环保设施监测单位		淮安翔宇环境检 测技术有限公司		验收监测工况		达 75%以上，可全部验收	
	投资总概算（万元）		3000				环保投资总概算（万元）		350		所占比例（%）		11.7	
	实际总投资		3000				实际环保投资（万元）		350		所占比例（%）		11.7	
	废水治理（万元）		/	废气治理（万 元）	310	噪声治理（万 元）	5	固体废物治理（万元）		10	绿化及生态（万 元）	/	其他（万 元）	25
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		7200		
运营单位		江苏海信医药化工有限公司				运营单位社会统一信用代码（或组织 机构代码）		91320829081568 65X7		验收时间		2020 年 5 月		
污 染 物 排 放	污染物	原有排 放量(1)	本期工程实 际排放浓度 (2)	本期工程 允许排放 浓度(3)	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 定排放总量 (7)	本期工程“以新 带老”削减量(8)	全厂实际 排放总量 (9)	全厂核定排 放总量(10)	区域平衡 替代削减 量(11)	排放增 减量 (12)	
	废水	/	/	/	/	/	/		/	/	/	/		
	COD	/	146	500	/	/	0.32		/	/	/	/		

达标与总量控制（工业建设项目详填）	氨氮		/	2.42	35	/	/	0.006		/	/	/	/	
	总磷		/	0.45	3.0	/	/	0.0012		/	/	/	/	
	SS		/	62	300	/	/	0.16		/	/	/	/	
	废气		/	/		/	/	/		/	/	/	/	/
	挥发性有机物			8.43	80	/	/	0.073		/				
	丙酮		/	3.10	40	/	/	0.027		/	/	/	/	
	工业固体废物（危废）		/	/	/	20	/	0	0	/	/	/	/	/
	与项目有关的其他特征污染物	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/
		/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/
		/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/	/

