

# 建设项目自查评估报告

项目名称 氯苯、硝基氯苯生产改造项目

建设单位 江苏扬农化工集团有限公司 (盖章)

建设地点 扬州市广陵区文峰路 39 号

项目负责人 周颖华

联系电话 0514-87813243

邮政编码 225009

扬州市环境保护局制

## 说 明

1. 此自查评估报告根据《关于全面清理整治环境保护违法违规建设项目的通知》（苏环委办[2015]26号）及《关于全面落实环境保护违法违规建设项目清理整治工作的通知》（扬环委办[2015]32号）制定。

2. 本报告中表一至表十一由建设单位填写，表十二由所在地管委会，表十三由审查组填写，表十四由登记部门填写。

3. 表格中填不下或仍需另加说明的内容可以另加附页补充说明。

4. 封面页建设单位需加盖公章，企业承诺书需要法人代表签字，自查结论建设单位需要加盖公章。

5. 本报告一式4份，由建设单位报当地环境行政主管部门审核。

6. 各表格中需要提供的附件（不含附图）另行装订成册。

## 企 业 承 诺 书

企业报送的自查报告中所有内容及数据真实可靠，如有作假，由此产生的后果全部由公司承担。

企业将认真贯彻落实各项环保法律法规要求，加强企业环境管理，提高员工环保意识，保证各项环境污染防治措施稳定运行，确保各项污染物稳定达标排放。

企业今后杜绝各类环境违法行为的发生，按照环保部有关规定，主动公开企业各类环境信息，自觉接受社会公众监督，做诚信守法企业。

（建设单位可以根据自身实际对承诺书进行适当调整，但应包含以上内容）

法人代表（签字）：

年 月 日

**表一：项目基本情况**

建设项目名称	氯苯、硝基氯苯扩产改造项目		
建设单位	江苏扬农化工集团有限公司		
建设地点	扬州市广陵区文峰路 39 号		
占地面积（平方米）	5000		
建设性质	新建	扩建	改建 搬迁
行业主管部门	江苏金茂化工医药集团	行业类别	C2614 有机化学原料制造
项目定员	100 人	年工作小时	8000
建设单位法定代表人	程晓曦	联系电话	0514-87813243
建设项目联系人	周颖华	联系电话	0514-87813243
项目总投资 7000 万元	其中环保投资 355 万元	环保投资所占比 5.07 %	
废水处理投资 25 万元	废气处理投资 300 万元		
噪声处理投资 10 万元	固废处置投资 10 万元		
生态、绿化投资 10 万元	其它处理投资 0 万元		
环保设施设计单位	江苏扬农化工集团有限公司		
环保设施施工单位	江苏扬农化工集团有限公司		
建设项目开工日期	2005.10		
建设项目投产日期	2006.4		

## 表二：项目选址

项目选址与《江苏省生态红线区域保护规划》相符性：

本项目位于广陵区文峰路 39 号，根据《江苏省生态功能区划》，本项目所在区域最近的生态保护区为蜀冈 - 瘦西湖风景名胜区，主导生态功能为自然与人文景观保护、生物多样性保护。蜀冈 - 瘦西湖风景名胜区具体范围为：蜀冈风景名胜区之蜀冈西峰、瘦西湖风景名胜区之瘦西湖、盆景园以及绿杨村风景名胜区。东至史可法路（梅岭大桥向北）一线、南至盐阜西路、绿杨城郭步行小道、柳湖路、白塔路至二十四桥景区西大门一线；西自瘦西湖水域西岸线、大明寺围墙一线；北自大明寺、观音禅寺、城象苑北侧向南，沿瘦西湖东水域、瘦西湖北大门、长春桥以东水域、绿杨村北侧至重林寺、史公祠北侧一线，占地 2 平方公里。该区全为限制开发区。本项目位于该生态保护区南侧，距离约 4km，不在《江苏省生态红线区域保护规划》中规划的蜀冈 - 瘦西湖风景名胜区生态红线区域范围内。扬州市生态红线区布局图见下图。

项目选址与所在区域/园区规划相容性：

根据《扬州市城市总体规划》(2002-2020)，本项目位于扬州市东部分区，东部分区规划如下：

#### 用地范围

东至大运河，北、西至古运河，南自南绕城线，用地面积 23.3 平方公里。

#### 功能定位

以生活居住用地为主，增加商贸和文化设施，作为老城区商业文化功能的补充  
以生活居住用地为主，增加商贸和文化设施，作为老城区商业文化功能的补充。

#### 功能定位规划对策

改造现状的城中村，沿古运河的传统工业和有污染工业逐步迁出，建设功能齐全的居住小区，沿古运河滨水区域和城市干道布置市级商业和文化设施，扩大城市中心区的服务范围，打造古运河、大运河风光带。

#### 工业用地规划

为扬州老工业基地，应控制工业用地扩大，保留部分对周边环境影响较小的工业企业，搬迁农药厂等对周边环境影响较大和沿古运河一侧的工业企业。工业门类以汽车、机械和医药为主，应努力提高工业企业科技含量，加大环保投入，减少对环境的影响。

根据扬州市政府会议纪要以及扬农集团公司与扬州市政府、中国中化集团公司签订的三方战略合作协议，扬农集团公司将于2018年实施停产搬迁，实行“退城进园”。

本项目于 2006 年建成并投产，位于扬州市文峰路 39 号江苏扬农化工集团有限公司现有工业用地范围内。（扬农集团厂区土地证分别为扬国用[1999]60528，占地 25922m<sup>2</sup>，土地性质为工业出让；扬国用[2002D]155，占地 50539m<sup>2</sup>，土地性质为工业租赁；扬国用[1999]60519，占地 1414m<sup>2</sup>，土地性质为工业出让；扬国用[96]14688，占地 33861m<sup>2</sup>，土地性质为工业用地；扬国用[2003D]280，占地 9763m<sup>2</sup>，土地性质为工业(租赁、划拨)。）









### 表三：产业政策及行业准入

参照《产业结构调整指导目录（2011年本）（修正）》（国家发展和改革委员会第21号令）、《江苏省工业和信息产业结构调整指导目录（2012年本）》（苏政办发[2013]9号）、关于修改《江苏省工业和信息产业结构调整指导目录（2012年本）》部分条目的通知（苏经信产业[2013]183号）、《关于抑制部分行业产能过剩和重复建设引导产业健康发展若干意见的通知》（国发[2009]38号）、《国务院关于进一步加大淘汰落后产能工作的通知》（国发[2010]7号）和《国家发展和改革委员会工业和信息化部关于坚决遏制产能严重过剩行业盲目扩张的通知》（发改产业[2013]892号），本项目不在限制类和禁止类项目之列。因此，本项目的建设符合现行的国家产业政策。

表四：主体工艺装备建设情况

1、工程内容及建设规模				
建设项目产品方案一览表				
主体工程	产品名称	建设规模	年运行时数 (h)	备注
硝基氯苯生产装置	对、邻硝基氯苯	10万吨/年	8000	
邻硝基氯苯产品规格及质量指标一览表 (GB/T1653-2013)				
项 目	指 标		试验方法	
	优等品	合格品		
(1)外观	浅黄色至黄色熔铸体或油状液体		6.2	
(2)干品结晶点/℃	≥ 31.7	31.5	6.3	
(3)邻硝基氯苯纯度/%	≥ 99.50	99.00	6.4	
(4)低沸物含量/%	≤ 0.10	0.20	6.4	
(5)间硝基氯苯含量/%	≤ 0.10	0.20	6.4	
(6)对硝基氯苯含量/%	≤ 0.20	0.30	6.4	
(7)高沸物含量/%	≤ 0.10	0.20	6.4	
(8)2,4-二硝基氯苯含量/%	≤ 0.05	0.10	6.4	
(9)水分的质量分数/%	≤ 0.10	0.20	6.5	
对硝基氯苯产品规格及质量指标一览表 (GB/T1653-2013)				
项 目	指 标			试验方法
	优等品	一等品	合格品	
(1)外观	浅黄色至黄色熔铸体			6.2
(2)干品结晶点/℃	≥ 82.4	82.0	81.5	6.3
(3)对硝基氯苯纯度/%	≥ 99.50	99.00	98.50	6.4
(4)低沸物含量 /%	≤ 0.10	0.20	0.20	6.4
(5)间硝基氯苯含量 /%	≤ 0.20	0.30	0.50	6.4
(6)邻硝基氯苯含量/%	≤ 0.20	0.30	0.50	6.4
(7)2,4-二硝基氯苯含量 /%	≤ 0.05	0.10	0.10	6.4
(8)水分的质量分数/%	≤ 0.10	0.20	0.20	6.5
间硝基氯苯产品规格及质量指标一览表				
序号	产品名称	标准号	技术要求	
			项目	指标
1.	间硝油	Q/32100 1GNA11 0-2015	外观	淡黄色至黄色液体
			间硝基氯苯/%	35.0
			间硝基氯苯、对硝基氯苯/%	65.0
			水分/%	0.2

建设项目主体工程、辅助工程及环保工程建设情况表				
类别	建设名称		设计能力/消耗量	工程内容/备注
主体建筑物	氯化苯大楼		5 万 t/a	/
	硝基苯大楼		10 万 t/a	/
储运工程	苯库		4 万 t/a	/
公辅工程	循环水		17500t/h	依托
	冷冻盐水		1600m <sup>3</sup> /h	依托
	蒸汽		305 蒸吨/h	依托
	空压		22000Nm <sup>3</sup> /h	依托
环保工程	废气	氯化粗馏尾气冷凝吸附装置	1700m <sup>3</sup> /h	/
		氯化精馏尾气冷凝吸附装置	1100m <sup>3</sup> /h	/
		硝化反应废气+硝酸储槽废气碱吸收+冷凝吸附装置	100m <sup>3</sup> /h	/
		硝化干燥、精馏、低油塔废气冷凝吸附装置	250m <sup>3</sup> /h	/
		结晶、废水精馏废气冷凝吸附装置	1500m <sup>3</sup> /h	/
	废水	硝化废水精馏装置	200t/a	/
	固废	一般固废库	150m <sup>2</sup>	依托
		危险固废库	280m <sup>2</sup>	
2、：生产工艺流程				

生产工艺流程图：

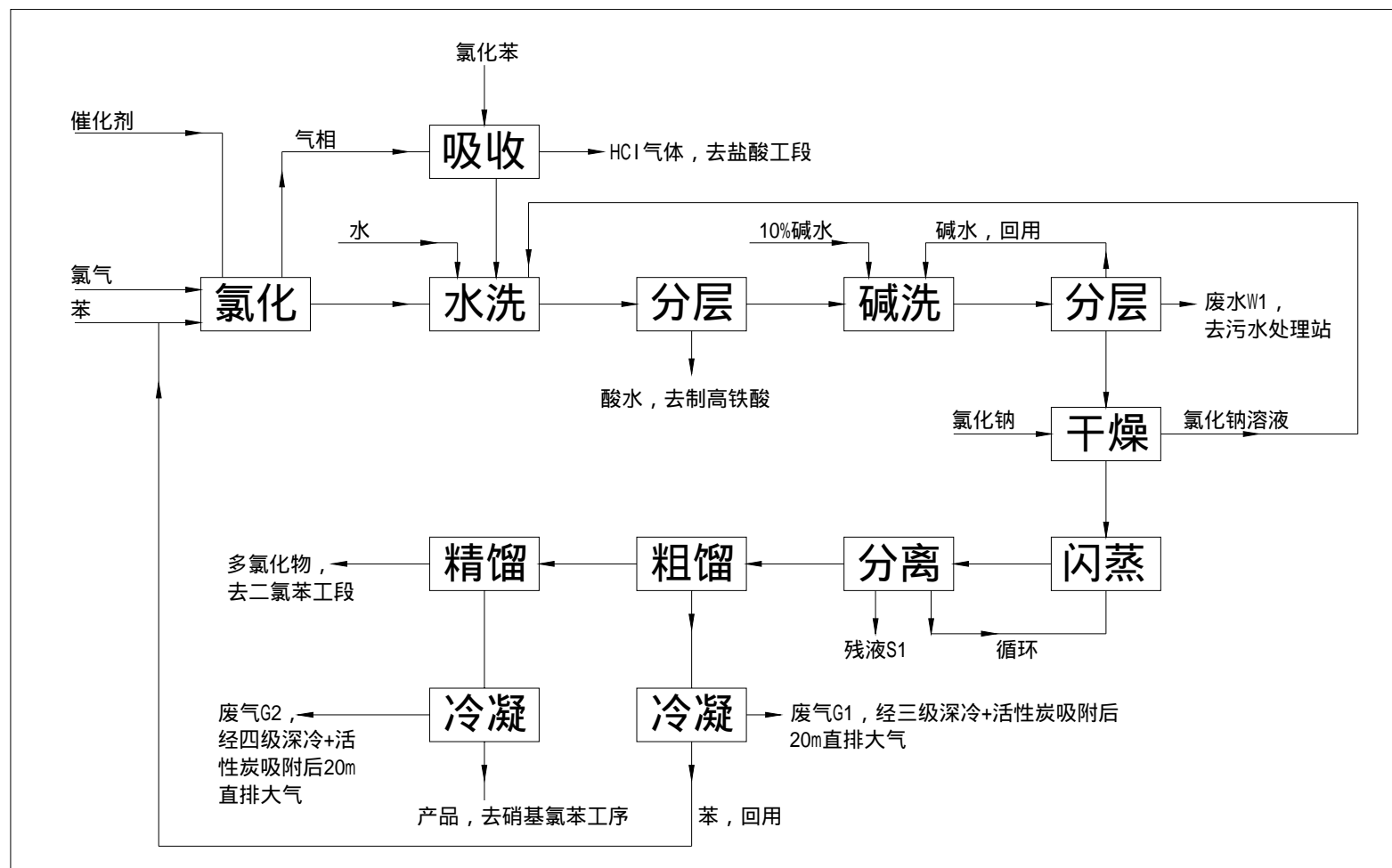


图 4-1 氯化苯流程图

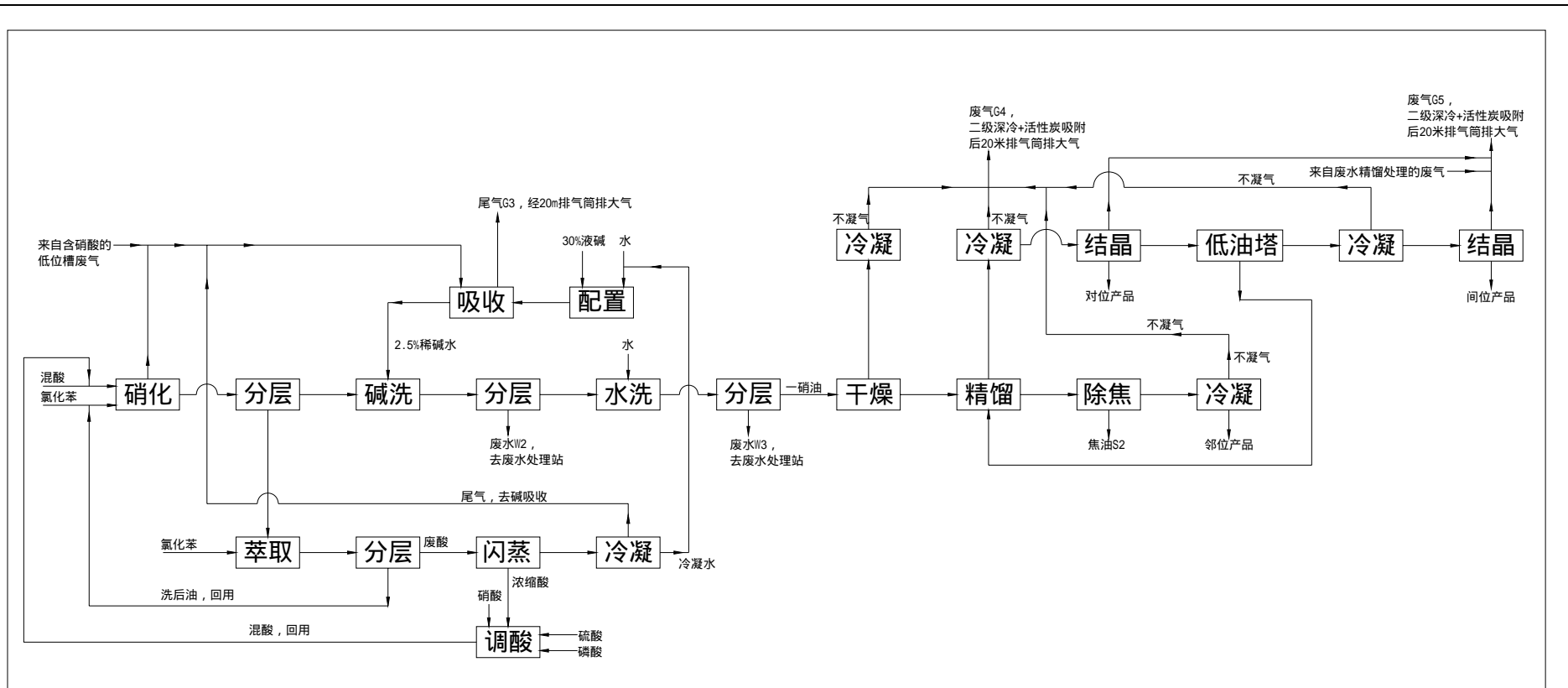


图 4-2 硝基氯化苯流程图

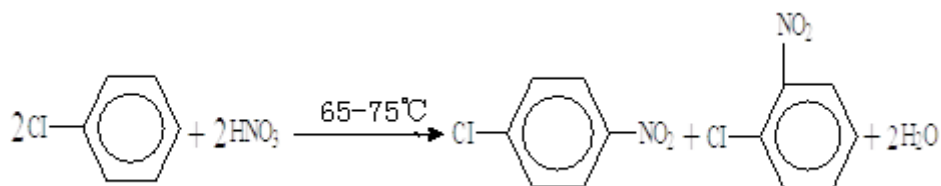
生产工艺流程说明：

### 1、氯化苯工序



以苯和氯气为原料，在催化剂铁（FeCl<sub>3</sub>）作用下，在 80℃、+20kpa 压力下连续氯化反应生成氯化液。反应生成的 HCl 气体经过回用氯化苯吸收后，去盐酸工段做原料；氯化液去水洗工序进行水洗。氯化液水洗后分层，上层油层去碱洗工序，下层水层去盐酸工段做为原料制高铁酸。水洗油层采用 10%碱水进行碱洗并分层，下层水层作为废水 W1 去厂区污水处理站；上层经氯化钠干燥后去循环闪蒸分离，分离出气态去粗馏，液相为固废残液 S1。粗馏塔顶冷凝液回用，作为氯化反应的原料，不凝废气 G1 经三级深冷、活性炭吸附后，采用 20 米排气筒排放至大气；塔釜液去精馏。精馏塔顶冷凝液小部分回用去吸收 HCl 气体，其余为产品；不凝废气 G2 经四级深冷、活性炭吸附后，采用 20 米排气筒排放至大气。塔釜液为多氯苯，去二氯苯工段做原料。

### 2、硝基氯化苯工序



混酸（硝酸、硫酸、磷酸）、氯苯经流量计计量后进入环流硝化器进行硝化反应，反应后的物料进入 1#硝化锅，继而再进入 2#、3#硝化锅进行连续硝化反应。反应结束后的混合物进入硝化分离器进行分层，上层物料进入碱洗锅进行碱洗中和，下层废酸进入萃取锅。下层废酸在萃取锅中用氯化苯对硝基物进行萃取后，进入萃分器进行分层，上层物料作为原料回用至硝化反应；下层废酸进行闪蒸，蒸出气体经冷凝器冷凝，冷凝液去配置稀碱水，未凝气体采用碱吸收进行回收。硝化分离器分层后上层物料经碱洗后进入碱洗分离器进行分层，上层废水经碱洗废水捕集器后作为废水 W2 去废水处理站；下层物料送水洗锅进行水洗，水洗后物料进入水洗分离器分层，上层废水经水洗废水捕集器后作为废水 W3 去废水处理站；下层物料送入一硝油贮槽供后续分离精馏使用。

来自一硝油贮槽内的一硝油送入干燥塔进行干燥。不凝气体 G4 采用二级深

冷、活性炭吸附后，经 20 米高排气筒排入大气。干燥后一硝油送入精馏塔进行精馏。精馏塔顶冷凝后物料去结晶，不凝气体并入干燥废气一起处理；精馏塔塔釜液去除焦塔。除焦塔塔釜经除焦产生固废焦油 S2，塔顶经冷凝，冷凝液为邻位成品，不凝气体并入干燥废气一起处理。精馏冷凝液进入对位结晶器进行一次、二次结晶后得到对位成品。结晶废气 G5 采用二级深冷、活性炭吸附后，经 20 米高排气筒排入大气。结晶产生的对位低油送入低油塔进行处理，塔顶气相经冷凝后，冷凝液去结晶器，不凝气并入干燥废气一起处理；塔釜采回用至精馏塔。低油塔气相冷凝液经结晶后为间位产品，结晶废气并入 G5 一起处理。

- 注：(1) 生产工艺流程按生产线或产品依次列出；  
 (2) 工艺流程图，标出物料投入点、产出点以及废水、废气、废渣产生点；  
 (3) 工艺流程说明要尽可能详细，给出主要技控点参数；  
 (4) 有化学反应的需在工艺流程说明中给出化学反应方程式。

### 3、原辅材料及物料理化性质

原辅材料消耗一览表

类别	名称	重要组份、规格	单耗(吨/产品)	年耗量(t/a)	来源及运输
原料	苯		/	35525.41	外购、铁运
	氯气		/	32992.54	自产、管道
	硝酸	98%	/	41812.76	外购、汽运
辅材 辅材 辅材	工业盐		/	100	外购、汽运
	铁环		/	110	外购、汽运
	氢氧化钠		/	2513.33	自产、管道
	硫酸	98%	/	20	外购、汽运
	磷酸	98%	/	60	外购、汽运
	浓碱	30%	/	3500	自产、管道
水	水	/	/	240000	自产、管道
电	电		144kwh/t	1440 万 kwh/a	自产、线路
蒸汽	蒸汽		4.7	470000	自产、管道

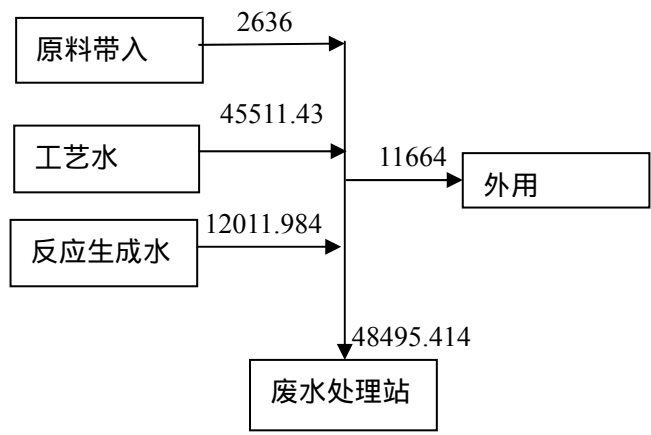
主要物料理化特性、毒性毒理一览表

物料名称 分子式	理化性质	燃烧爆炸性	毒性毒理
苯 C6H6	熔点：5.5 ，沸点：80 相对密度(水=1)：0.88 相对密度(空气=1)：2.77	闪点( )：-11， 爆炸极限(%)：1.2—8.0，其蒸气与空气可形成爆炸性混合物，遇明火、高热极易燃烧爆炸。	LD50: 3306mg/kg(大鼠经口)；48mg/kg(小鼠经皮) LC50: 10000ppm 7 小时(大鼠吸入)
氯气 Cl2	熔点：-101 ，沸点：-34.4 相对密度(水=1)：1.47 相对密度(空气=1)：2.48	本品不燃，但可助燃。一般可燃物大都能在氯气中燃	人吸入 LCLo: 500 ppm/5M。 大鼠吸入 LC50: 293



		烧，一般易燃气体也都能与氯气形成爆炸性混合物。	ppm/1H。小鼠吸入 LC50: 137 ppm/1H。
氯化苯 C <sub>6</sub> H <sub>5</sub> Cl	无色透明液体，具有不愉快的苦杏仁味。熔点-45.2，沸点132.2，相对密度1.10。不溶于水，溶于乙醇、乙醚、氯仿、二硫化碳、苯等有机溶剂	闪点 27 - 30，爆炸极限：1.8-9.6%	急性毒性： LD50 2290mg/kg(大鼠经口)；1445mg/kg(小鼠经口)
HNO <sub>3</sub>	纯品为无色透明发烟液体，有酸味。熔点-42，沸点86，相对密度1.51，与水混溶	硝酸是化学性质活泼的酸，是强氧化剂，可以无氧燃烧	大鼠吸入 LC50 49 ppm/4 小时
H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub>	纯品为无色透明油状液体，无臭。熔点 10.5，沸点 330，相对密度 1.84，与水混溶。	有很强的腐蚀性，化学性质活泼，是典型的强酸，具有酸的一切通性	LD <sub>50</sub> 2140mg/kg(大鼠经口)；LC <sub>50</sub> 510mg/m <sup>3</sup> ，2 小时(大鼠吸入)；320mg/m <sup>3</sup> ，2 小时(小鼠吸入)
H <sub>3</sub> PO <sub>4</sub>	纯磷酸为无色结晶，无臭，具有酸味。熔点，42.4，沸点 260，相对密度：1.51，与水混溶，可溶于乙醇	不燃	LD50：1530mg/kg(大鼠经口)；2740mg/kg(兔经皮)
NaOH	氢氧化钠溶于水会完全解离成钠离子与氢氧根离子，所以它具有碱的通性	不燃	有强烈刺激和腐蚀性
氯化氢 HCl	熔点：-114.2，沸点：-85 相对密度(水=1)：1.19 相对密度(空气=1)：1.27	无水氯化氢无腐蚀性，但遇水时有强腐蚀性。能与一些活性金属粉末发生反应，放出氢气。遇氰化物能产生剧毒的氰化氢气体。	人吸入 LCLo: 1300 ppm/30M；LCLo: 3000 ppm/5M；鼠吸入 LC50: 3124 ppm/1H。小鼠吸入 LC50: 1108 ppm/1H
硝基氯苯	密度(g/mL, 90/4)：1.2979 熔点( )：83-84，沸点( )：242，不溶于水，微溶于乙醇、乙醚、二硫化碳。	闪点( )：127	大鼠经口 LD50：420mg/kg；兔经皮 LD50：16000mg/kg

4、给排水平衡图（含工艺水、公用工程用水、清洗水、冷却水以及其它生产用水等及相应的排水）



硝基氯苯水平衡图（单位：t/a）

### 5、物料平衡图

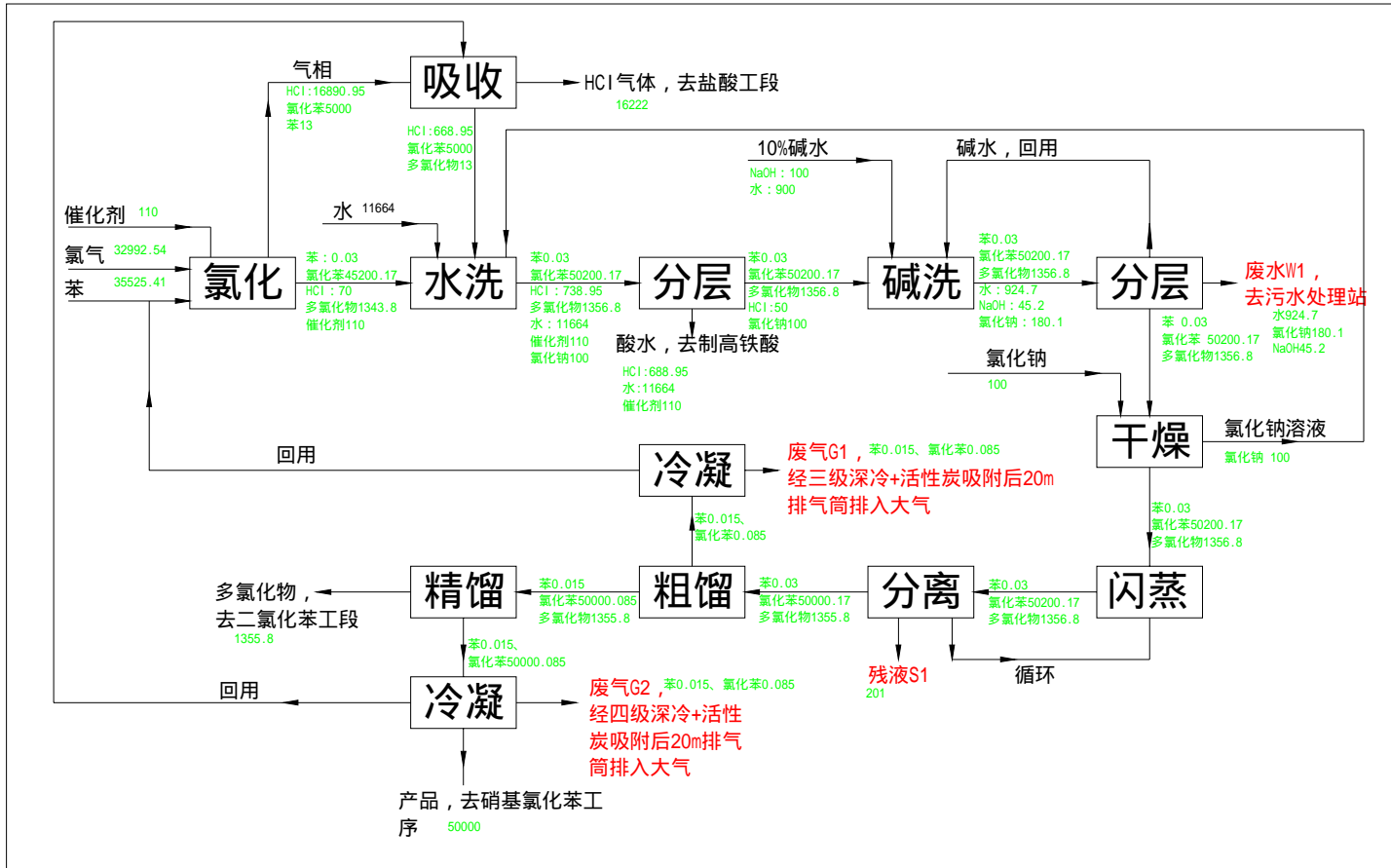


图 4-4 氯化苯物料平衡图 (单位: t/a)

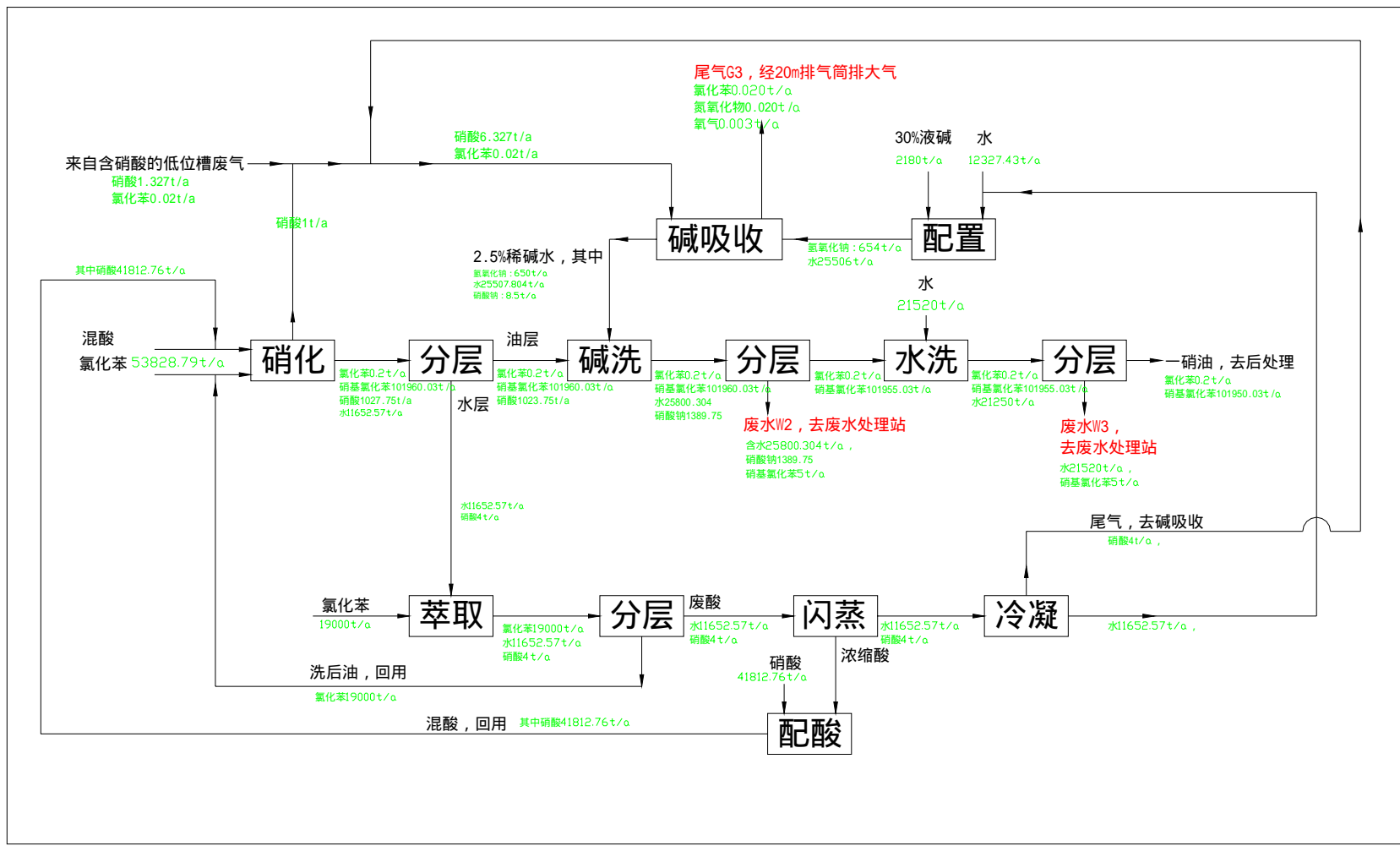


图 4-5 硝基氯化苯物料平衡图 1 (单位: t/a)



氯化苯物料平衡表

序号	入方 (t/a)		出方 (t/a)					
	物料名称	数量	物料名称	产品	废气	废水	固废	外用
1	氯气	32992.54	HCl					16910.95
2	苯	35525.41	苯		0.03			
3	水	12564	水			924.7		11664
4	催化剂	110	催化剂					110
5	NaCl	100	NaCl			180.1		
6	NaOH	100	NaOH			45.2		
			氯化苯	50000	0.17			
			残液				201	
			多氯化物					1355.8
	<b>合计</b>	<b>81391.95</b>						<b>81391.95</b>

硝基氯化苯物料平衡表

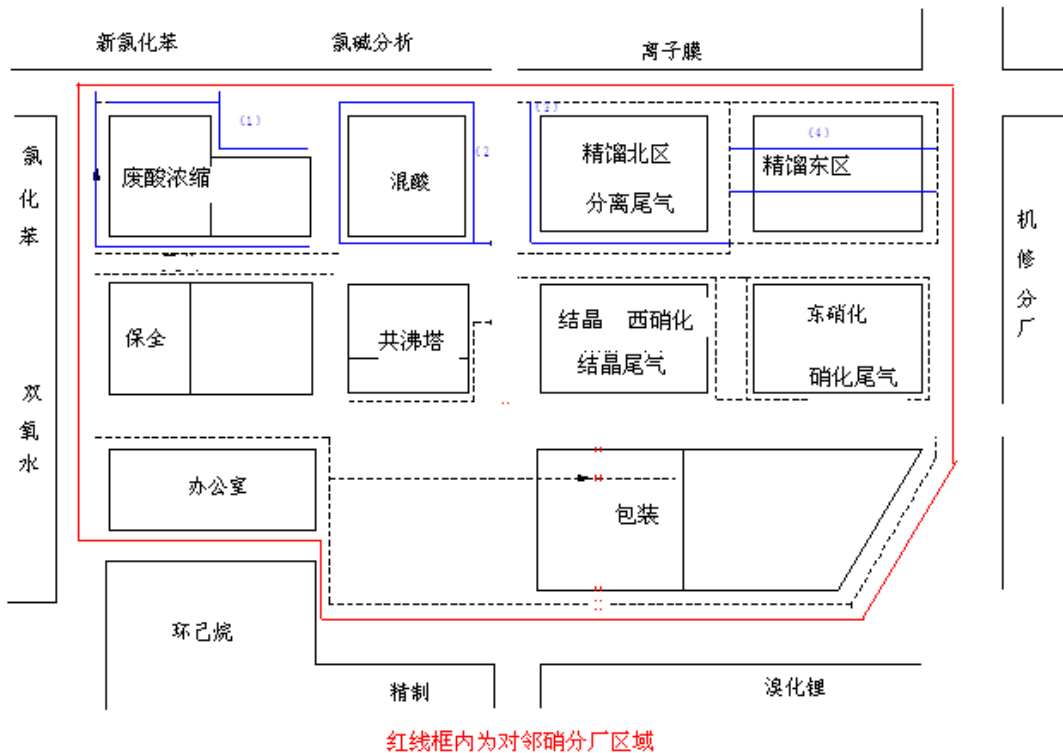
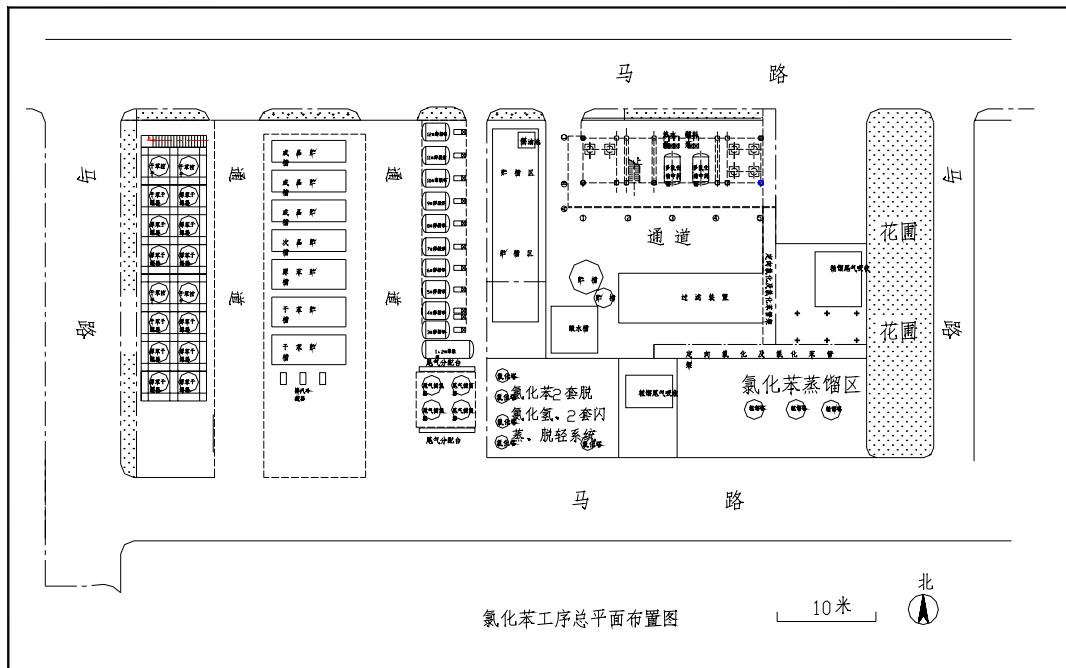
序号	入方 (t/a)		出方 (t/a)				
	物料名称	数量	物料名称	产品	废气	废水	固废
1	氯化苯	72828.81	氯化苯		0.22		
2	硝酸	41814.087	氮氧化物		0.02		
3	水	33847.43	氧气		0.003		
4	30%液碱	2480	氢氧化钠			0.2	
5	硫酸	20	硫酸钠			28.98	
6	磷酸	60	磷酸钠			100.41	
			水			47570.714	
			硝酸钠			1389.75	
			硝基氯化苯		0.03	10	
			焦油				150
			邻硝基氯化苯	40000			
			间硝基氯化苯	1800			
			对硝基氯化苯	60000			
	<b>合计</b>	<b>151050.327</b>					<b>151050.327</b>

## 6、项目主要生产设备

项目主要设备一览表

类型	名称	规格型号	数量(台套)	产地
生产	沸腾氯化器	600 × 12450	5	国内
	水洗分离器	1400 × 3000	3	国内
	水洗中间槽	2000 × 3200	3	国内
	酸苯分离器	2000 × 2800	1	国内
	碱洗分离器	1800 × 3200	2	国内
	碱苯分离器	2000 × 2800	1	国内
	1#粗馏塔	1600/1200*33000	1	国内
	2#粗馏塔	1600/1200*35000	1	国内
	精馏塔	1800*3500	1	国内
	硝化器	700×8000	4	国内
	精馏塔	2500/2700×62000	1	国内
	精馏塔	3800×64700	1	国内
	低油塔	2800×6750	1	国内
	除焦塔	1800×2000	1	国内
	结晶器	70m <sup>3</sup>	5	国内
	结晶器	47m <sup>3</sup>	5	国内
公用	循环水泵	300S-58	3	国内
	循环水泵	IR200-150-400	2	国内
贮运	氯苯罐	80m <sup>3</sup>	1	国内
	氯苯罐	40 m <sup>3</sup>	1	国内
	硝酸罐	22m <sup>3</sup>	1	国内
	硝酸罐	16m <sup>3</sup>	1	国内
	邻硝成品罐	200 m <sup>3</sup>	2	国内
	邻硝成品罐	1000 m <sup>3</sup>	1	国内
	对硝成品罐	200 m <sup>3</sup>	2	国内
	对硝成品罐	1000 m <sup>3</sup>	1	国内

## 7、附厂区平面布置图



注：厂区总平面布置图需图示各车间，公用工程、化学品库等建筑物及污染源位置（排气筒、排污口、噪声源、固废贮存场地等）附图例和比例尺



**表五：环境功能区划及污染物排放标准**

**1、项目所在地环境功能区划（含地表水、大气、声环境等）**

**（1）大气环境质量标准**

本项目建设地所在区域空气环境属二类区。SO<sub>2</sub>、NO<sub>x</sub>、PM<sub>10</sub>适用《环境空气质量标准》(GB3095-2012)中二级标准；HCl、苯参照《工业企业设计卫生标准》(TJ36-79)(已被《工业企业设计卫生标准》(GBZ1-2010)替代)中居住区大气污染物最高容许浓度限值；总挥发性有机物(TVOC)参照适用《室内空气质量标准》(GB/T18883-2002)表1中的标准限值；氯化苯、硝基氯苯环境质量标准根据《大气环境标准工作手册》(国家环保局科技标准司编，1996年第一版)中推荐公式计算，方法如下：

$$\ln C_m = 0.470 \ln C_{\text{生}} - 3.695 \quad (\text{有机化合物})$$

$$\ln C_m = 0.607 \ln C_{\text{生}} - 3.166 \quad (\text{无机化合物})$$

其中：C<sub>m</sub>——环境质量标准（二级）一次值，mg/m<sup>3</sup>

C<sub>生</sub>——生产车间容许浓度限值，mg/m<sup>3</sup>（氯化苯 50mg/m<sup>3</sup>，硝基氯苯 1 mg/m<sup>3</sup>）。

**表2.2-2 环境空气质量标准摘录 单位：mg/m<sup>3</sup>**

污染物名称	平均时间	浓度限值	适用标准
氧化氮物 (NO <sub>x</sub> )	1小时平均	0.25	《环境空气质量标准》(GB3095-2012) 中二级标准
	24小时平均	0.10	
二氧化硫 (SO <sub>2</sub> )	1小时平均	0.50	
	24小时平均	0.15	
PM <sub>10</sub>	24小时平均	0.15	
	年平均	0.07	
HCl	一次值	0.05	参照《工业企业设计卫生标准》(TJ36-79) 居住区大气中有害物质的最高容许浓度 限值
	日均值	0.015	
苯	一次值	2.40	
	日均值	0.80	
TVOC	8小时均值	0.6	《室内空气质量标准》(GB18883-2002) 中表1的浓度值
硝基氯苯	一次值	0.025	估算值
氯化苯	一次值	0.16	

\*注：《工业企业设计卫生标准》目前实施 GBZ1-2010。GBZ1-2010 中要求化学和物理接触限值分别参照 GBZ2.1-2007 和 GBZ2.2-2007，但是 GBZ2.1 标准中只有工作场所浓度限值标准，没有居住区中的浓度限值，TJ36-79 中有居住区的最高允许浓度，所以，环评中

特征因子评价技术上参照 TJ36-79 中相应标准值。

### (2) 地表水环境质量标准

根据《扬州市地表水水环境功能区划》(扬政办发[2003]50号),本项目最终纳污水体京杭大运河的水质执行《地表水环境质量标准》(GB3838-2002)中的Ⅲ类标准,长江扬州市区段水质目前执行 GB3838-2002 中的Ⅲ类标准(2020年目标水质为Ⅲ类)。地表水环境质量标准值参见下表:

表 2.2-3 地表水环境质量标准

项目名称	Ⅲ类标准值 (mg/L)	Ⅳ类标准值 (mg/L)
pH (无量纲)	6~9	
DO	≥5	≥3
COD	≤20	≤30
SS*	≤30	≤60
氨氮	≤1.0	≤1.5
总磷	≤0.2	≤0.3
氯化物*	≤250	≤250
苯*	≤0.01	≤0.01
氯化苯*	≤0.3	≤0.3
硝基氯苯*	≤0.05	≤0.05
挥发酚	≤0.005	≤0.01
石油类	≤0.05	≤0.5

注:SS标准参照执行《地表水资源质量标准》(SL63-94);氯化物参照执行《地表水环境质量标准》(GB3838-2002)表2集中式生活饮用水地表水源补充项目标准限值;苯、氯化苯及硝基氯苯参照执行《地表水环境质量标准》(GB3838-2002)表3集中式生活饮用水地表水源地特定项目标准限值单位。

### (3) 声环境质量标准

根据《扬州市城市区域环境噪声标准适用区域划分方案》,本项目厂界东侧及南侧属于3类区,适用《声环境质量标准》(GB3096-2008)中3类标准。厂界西侧及北侧属于4a类区,适用《声环境质量标准》(GB3096-2008)中4a类标准,标准值详见下表:

声环境质量标准

单位:LeqdB(A)

类别	标准限值	
	昼间	夜间
3类	65	55
4a类	70	55

## 2、建设项目污染物排放标准

### (1) 大气污染物排放标准

大气污染物排放标准

污染物名称	排气筒高度(m)	最高允许排放浓度(mg/m <sup>3</sup> )	最高允许排放速率(kg/h)	无组织排放浓度监控限值(mg/m <sup>3</sup> )	标准来源	
苯	20	12	1.3	0.40	大气污染物综合排放标准 GB16297-1996	
	25		2.85			
氯气	25	65	0.78	0.40		
氯化氢	20	100	0.65	0.20		
氯化苯	20	60	1.3	0.40		
	25		2.55			
硝基氯化苯	25	16	0.285	0.040		
氮氧化物	25	240	4.3	0.12		
TVOC	/	/	/	3*		计算值

TVOC 无组织参照《大气污染物综合排放标准详解》，按一次值的 5 倍计算得到。

### (2) 水污染物排放标准

本项目废水经预处理后排入六圩污水处理厂，经六圩污水处理厂处理合格后，排入京杭大运河六圩段。根据环评批复，六圩污水处理厂接管标准为《污水综合排放标准》GB8978-1996表4三级标准，尾水排放标准为《城镇污水处理厂污染物排放标准》GB18918-2002一级A标准。

表A水污染物接管标准和污水处理厂尾水排放标准 单位：mg/L

污染物	区域污水处理厂污水接管标准	标准来源	区域污水处理厂尾水排放标准	标准来源
pH	6~9	《污水综合排放标准》GB8978-1996表4三级标准	6~9	《城镇污水处理厂污染物排放标准》GB18918-2002一级A标准
SS	400		10	
BOD <sub>5</sub>	300		10	
COD	500		50	
石油类	20		1	
挥发酚	2.0		0.5	
硝基苯类	5.0		/	
苯	0.5		0.1	
氯苯	1.0		0.3	
对硝基氯苯	5.0*		0.5	
氨氮	45	参照《污水排入城镇下水道水质标准》CJ343-2010表1B级标准	5(8)	
总磷	8		0.5	
总氮	70		15	
氯化物	600		/	

注：\*对硝基氯苯参照硝基苯类

### (3) 噪声排放标准

本项目场界南侧及东侧执行《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008) 3 类标准 ; ; 北侧及西侧 ( 临古运河一侧 ) 执行 4a 类标准。

工业企业厂界环境噪声排放标准 单位 : dB(A)

类别	昼间	夜间	标准来源
3	65	55	《工业企业厂界环境噪声排放标准》(GB12348-2008)
4a	70	55	

注 : (1) 污染物排放标准优先采用次序为行业标准、地方标准、国家标准、参考国外标准 ;  
(2) 污水接管送区域污水处理厂的项目填表 A , 不满足接管条件的项目填表 B .

表六：污染防治设施建设及运行情况

1、废气污染防治设施									
本项目大气污染防治措施一览表									
排气筒编号	废气来源	排气量 m <sup>3</sup> /h	污染物名称	治理措施	设计去除率 (%)	排放源参数			排放方式
						高度 (m)	直径 (m)	温度 ( )	
1#	氯化粗馏废气	1700	苯 氯化苯	三级深冷+ 活性炭吸附	95 90	25	0.2	常温	间歇
2#	氯化精馏废气	1100	苯 氯化苯	四级深冷+ 活性炭吸附	95 90	20	0.2	常温	间歇
3#	硝化反应废气 硝酸储槽废气	100	氯化苯 硝基苯 氮氧化物	碱吸收+深 冷+活性炭 吸附	95 90 90	25	0.1	常温	间歇
4#	硝化干燥、精馏、 低油塔废气	250	氯化苯 硝基氯化苯	二级深冷+ 活性炭吸附	90 90	25	0.1	常温	间歇
5#	结晶、废水精馏废 气	1500	氯化苯 硝基氯化苯	二级深冷+ 活性炭吸附	90 90	25	0.2	常温	间歇

## 废气污染防治措施工艺流程图及工艺流程说明

### 【深冷+活性炭吸附】

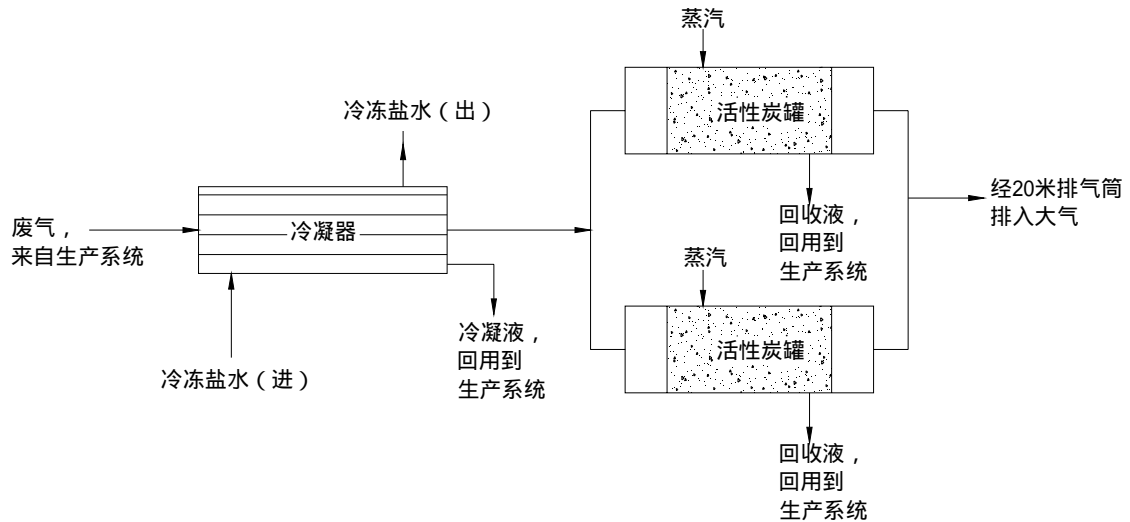
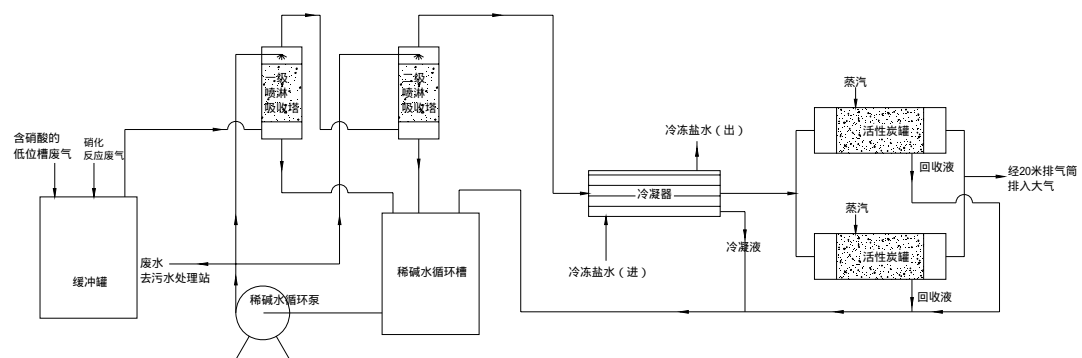


图 6-1 深冷+活性炭吸附流程示意图

来自生产系统的废气在冷凝器中经冷冻盐水深冷后，冷凝液经收集后用回生产系统，不凝气去活性炭吸附系统。活性炭吸附采用两个活性炭吸附罐切换吸附。吸附罐 A 内活性炭吸附饱和后，切换至吸附罐 B 继续吸附。吸附罐 A 采用蒸汽加热解吸，解吸产生的回收液回用到生产系统。吸附罐 B 内活性炭吸附饱和后，切换至吸附罐 A 继续吸附，按上述流程进行解吸。不凝废气经 20/25 米排气筒排入大气

### 【硝化反应废气、硝酸储槽废气吸收】



来自硝化反应的废气和含硝酸的低位槽废气在缓冲罐内缓冲后，进入一级喷淋吸收塔底部，在一级喷淋塔内经稀碱水从上至下喷淋吸收，再进入二级喷淋吸收塔底部，再次吸收。二级喷淋吸收塔吸收后，尾气经冷凝器深冷，进入活性炭吸附罐进行吸附。活性炭吸附采用两个活性炭吸附罐切换吸附。吸附罐 A 内活性

炭吸附饱和后，切换至吸附罐 B 继续吸附。吸附罐 A 采用蒸汽加热解吸，解吸产生的回收液回用到生产系统。吸附罐 B 内活性炭吸附饱和后，切换至吸附罐 A 继续吸附，按上述流程进行解吸。冷凝器产生的冷凝液及活性炭解吸产生的回首液经收集后进稀碱水循环槽。稀碱水循环槽内稀碱水经过一段时间循环吸收后，用泵经管道输送至污水处理站进行处理。经活性炭吸附后的不凝废气经 20 米排气筒排入大气

注：有多套不同工艺的废气污染防治措施的需逐一进行说明；

**无组织废气污染防治措施：**

合理设计工艺废气的收集和输送系统，保证污染物的收集效率。

加强对设备、管道等的维护和保养，保证设备的完好率，减少跑冒滴漏。

加强操作过程的环境管理，各生产工序使用过程中尽量减少敞开式操作。

加强通风。

## 2、废水污染防治设施

本项目水污染防治措施一览表

废水来源	废水量 m <sup>3</sup> /d	污染物 名称	废水预处理/处理 措施	污染物设计去 除率(%)	排放 去向
氯化碱洗 废水	3.45	pH	公司污水处理站	/	六圩污水 处理厂
		SS		60	
		COD		90	
		氯化物		90	
		苯		90	
		氯苯		90	
硝化碱洗、 水洗	142	pH	蒸馏回收预处理后 去公司污水处理站	/	六圩污水 处理厂
		SS		60	
		COD		90	
		氨氮		90	
		总氮		90	
		氯化苯		90	
		硝基苯类		90	

### 废水污染防治措施工艺流程图及工艺流程说明

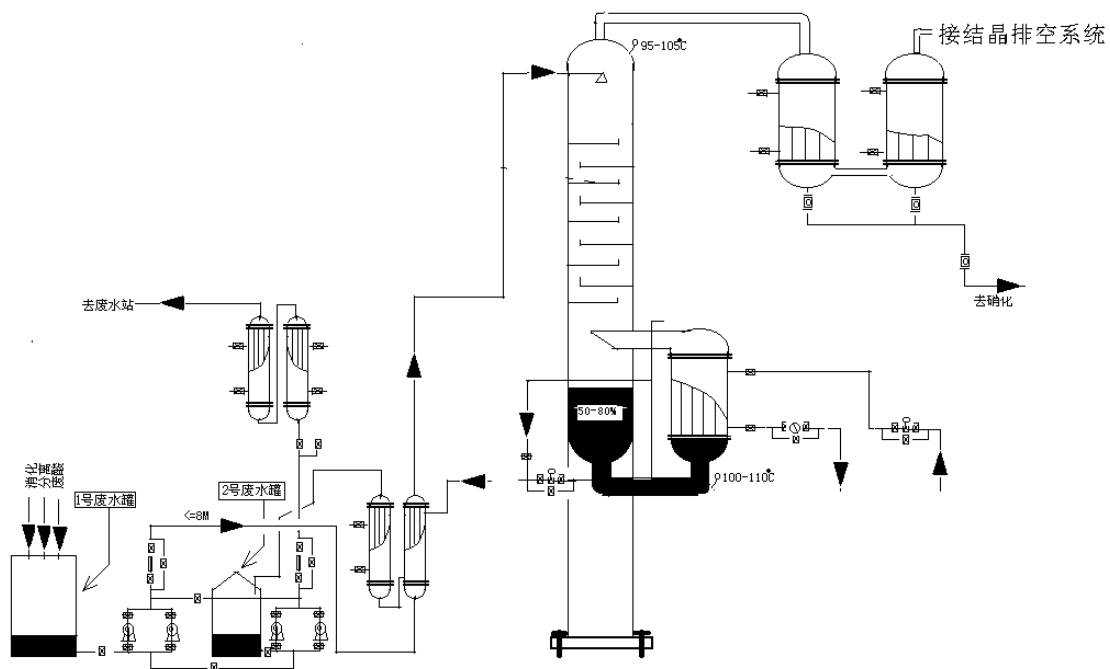
江苏扬农化工集团有限公司厂内排水系统采用清污分流体制：雨水经雨水管网收集后，排入区域雨水管网。生产废水、生活污水和初期雨水等经收集后送厂内污水处理站预处理，再排入区域市政污水管网，送扬州六圩污水处理厂集中处理，处理达标的尾水排入京杭大运河。

本项目废水先经本项目内部采用蒸馏工艺预处理，然后经集团污水处理站进行处理，再排入区域市政污水管网，送扬州六圩污水处理厂集中处理，处理达标的尾水排入京杭大运河。

#### 【废水蒸馏流程图】

来自水洗、碱洗的废水进入1号废水罐，用泵经预热器管程预热后进入蒸馏塔顶。塔顶气相经冷凝器冷凝后，冷凝液回用至硝化反应，不凝气接至结晶排口系统，经二级深冷及活性炭吸附后，采用20米排气筒排入大气。塔釜液经预热器壳程降温后进入2号废水罐。2号废水罐用泵输送至公司污水处理站去进行预处理。





### 【扬农化工集团污水处理装置】

#### (1) 本项目废水水量和水质分析

本项目产生的废水包括工艺废水、真空泵废水、设备场地清洗废水、纯水系统废水和新增职工的生活污水。

综合废水的主要特点如下：

综合废水的年产生量为 $1290.3\text{m}^3/\text{a}$  (约 $3.91\text{m}^3/\text{d}$ )。

综合废水的COD浓度较高。

生产废水中的主要污染物为苯、氯仿物质。

目前，扬农集团公司污水处理站处理的废水包括氯碱分厂、双氧水分厂、农药分厂、对邻硝分厂和扬农股份公司的生产废水和生活污水，日处理废水量约 $2240\text{m}^3/\text{d}$ 。产生废水主要污染物情况与本项目基本一致。

#### (2) 厂区废水预处理工艺

扬农集团公司污水处理站厂区现有污水处理站的设计规模为 $5600\text{m}^3/\text{d}$ ，处理工艺主体单元为“固定化膜生物反应+生化反应”工艺(见图6.2-1)。公司现有项目综合废水产生量约 $2240\text{m}^3/\text{d}$ ，本项目综合废水产生量约 $3.91\text{m}^3/\text{d}$ ，本项目实施后全厂综合废水产生量约 $2243.91\text{m}^3/\text{d}$ 。

根据扬州市环境监测中心站2015年8月对扬农集团公司污水处理站排口水质的

例行监测结果（扬环监（2015）水125WS号），在正常运行的情况下，pH、COD、氨氮、总磷、苯、甲苯、氯苯和硝基苯类等监测因子的排放浓度均能满足六圩污水处理厂接管标准要求。

扬农集团废水预处理工艺流程见图6.2-1。

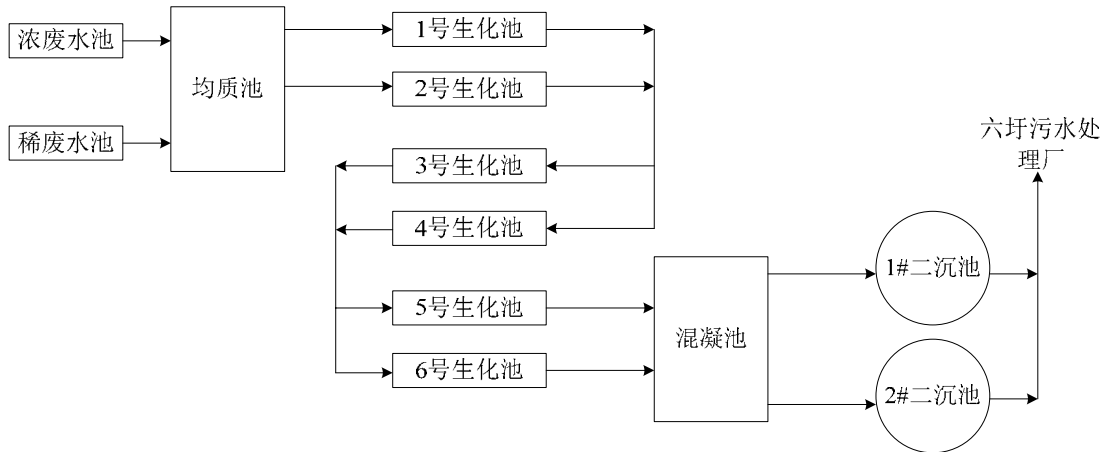


图6.2-1 扬农集团废水预处理系统流程图

扬农集团公司的综合废水经厂内污水处理站有效预处理后，废水中各类污染物浓度能够满足六圩污水处理厂的接管标准，所排废水的水量在污水处理厂处理能力内，对污水处理厂的处理工艺不会产生冲击，污染防治措施可行。

### 【扬州市六圩污水处理厂】

根据扬州市污水处理规划，本项目所在区域的所有废水由扬州六圩污水处理厂集中处理。六圩污水处理厂设计规模 20 万吨/日，目前 5 万 m<sup>3</sup>/d 的一期工程、10 万 m<sup>3</sup>/d 的二期工程和 5 万 m<sup>3</sup>/d 的三期工程均已投入运行，其污水截流范围为扬州经济技术开发区、沿江港口工业园区和新城西区等。

2007 年 9 月，扬州市洁源排水有限公司实施六圩污水处理厂二期扩建工程，完善现有截污管网并扩建 10 万 m<sup>3</sup>/d 的处理能力，使污水处理厂日处理能力达到 15 万 m<sup>3</sup>/d，同时对现有的 5 万 m<sup>3</sup>/d 污水处理工程进行改造，2015 年 5 月，六圩污水处理厂三期扩建工程正式投入试运行，现有工程出水水质达到《城镇污水处理厂污染物排放标准》（GB18918-2002）表 1 中一级 A 标准。

#### （1）六圩污水处理厂一期工程改造

六圩污水处理厂一期工程的处理规模为 5 万 m<sup>3</sup>/d，采用的是“水解酸化 + 氧化沟”的处理工艺，为降低工程投资，一期改造工程保持土建构筑物和水力流程基本不变，主要改造水解酸化工段、氧化沟处理工段，结合二期扩建工程改造污泥处理

工段，新增三级深度处理工段，同时对工艺、电气、自控设备及管线进行调整改造。

### (2) 六圩污水处理厂二期工程

二期工程位于一期工程的东侧，处理规模 10 万 m<sup>3</sup>/d，采用改良 A<sup>2</sup>/O 的处理工艺，出水深度处理拟采用絮凝、沉淀、过滤工艺，污泥处理采用机械浓缩、机械脱水方案。

六圩污水处理厂二期工程已于 2010 年 11 月建成运行，厂区内一期、二期处理系统为两套独立并行的处理系统，总处理规模 15 万 m<sup>3</sup>/d，厂外的一期、二期污水收集管网相互贯通，污水入厂后经过各自的水解酸化和二级生化处理后一并进入深度处理系统，最后通过同一个排污口排入京杭大运河，最终排入长江。

### (3) 六圩污水处理厂三期工程

三期工程设计污水处理规模 5 万 m<sup>3</sup>/d，采用改良型 A<sup>2</sup>/O 工艺，其中 3 万 m<sup>3</sup>/d 经处理后回用，尾水排放规模为 2 万 m<sup>3</sup>/d。处理后的尾水执行《城镇污水处理厂污染物排放标准》一级 A 标准，经公司现有排口排入京杭大运河，最终排入长江。

该工程于 2014 年 6 月开工建设，主要建设内容为生物池、水解池、二沉池、深床滤池等，主体工程于 2014 年底建成，2015 年 3 月份起开始进水调试，5 月底正式投入试运行。

江苏扬农化工集团有限公司的现有项目废水实际已接入扬州六圩污水处理厂集中处理。

本项目综合废水经厂区内有效预处理后，所排废水的水质满足六圩污水处理厂的接管标准，所排废水的水量在污水处理厂的处理能力内，对污水处理厂的处理工艺不会产生冲击，经污水处理厂处理后各污染物达标排放大运河，污染防治措施可行。

## 3、噪声污染防治设施

本项目主要噪声源源强及防治措施

噪声源	噪声源强 dB(A)	排放特征	所在位置	距最近厂界位置	采取的噪声防治措施
物料泵	75~85	间歇频发	氯化苯、硝基苯工段	南厂界，70m	减震，建筑隔音，选用低噪声设备
蒸汽排空	75~85	间歇偶发		南厂界，70m	
真空泵	75~85	间歇频发		南厂界，70m	
设备搅拌	75~85	连续		南厂界，70m	

## 4、固废污染防治设施

本项目固体废物产生及处置情况表

编号	名称	属性	产污节点	性状	废物类别	废物代码	产生量 t/a	处置办法	处置单位
S1	残渣	危险固废	闪蒸	半固体	HW11	900-013-11 {1}	201	委托 有资 质单 位处 置	镇江新宇固 体废物处 置有 限公司
S2	焦油	危险固废	除焦	半固体	HW11	900-013-11 {2}	150		
S3	污泥	危险固废	污水处理	固液混合物	HW45	261-084-45 {3}	34		
S4	生活垃圾	一般固废	日常	固体	---	---	33	焚烧	环卫部门
-	合计		-	-		-	418	-	-

【1】、【2】对应 2008 危废名录编号为 900-013-11 ,【3】对应 2008 危废名录编号为 802-006-49  
注：(1) 废物属性填写一般固废或危险固废，危险固废需填写废物类别和废物代码；  
(2) 危险固废需附委托处置协议以及处置单位资质证明复印件

### 固废暂存措施：

在固废储存方面，建设项目采取了如下措施：

厂区内现有危险废物暂存库（占地280m<sup>2</sup>）用于储存厂内出厂外委危险固废。

本项目扩建后全厂危险废物共计1632t/a，应结合危废产生周期及厂区危险暂存库库容，及时委托处置，厂区内暂存周期不宜过长，不得超过一年，延长贮存期限的，需报环保部门批准。

涉及的危险废物按照《危险废物贮存污染控制标准》（GB18597-2001）的规定，分类收集，单独分装，盛装使用专用容器内，并在容器外贴标签加以详细标注内容物的理化性质、健康危害性、特发事故处理措施等。危险废物的暂存点所应在明显处张贴危险标识。

危险废物应与其他固体废物严格隔离；其他一般固体废物应分类存放，禁止危险废物和生活垃圾混入。

暂存点应配备通讯设备、照明设施、安全防护服装及工具，并设有应急防护设施。

装载液体、半固体危险废物的容器内留足够空间，容器顶部与液体表面之间保留100毫米以上的空间。

严格按照《危险废物贮存污染控制标准》(GB18597-2001)以及《一般工业固体废物贮存、处置场污染控制标准》(GB18599-2001)的要求规范建设和维护厂区内的固体废物临时堆放场，必须做好该堆放场防雨、防风、防渗、防漏等措施，并制定好固体废物特别是危险废物转移运输途中的污染防范及事故应急措施。

## 5、风险防范措施

环境风险和源项分析：

### 1、风险识别

#### (1) 物质危险性识别

根据《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ/T169-2004)和《危险化学品重大危险源辨识》(GB18218-2009)“长期或短期生产、加工、运输、使用或贮存危险物质，且危险物质的数量等于或超过临界量的功能单元”定为重大危险源，对照附录 A 中相关物质辨识标准，具体判定依据详见表 6.2-1，识别结果见表 6.2-2，

表 6.2-1 物质危险性标准

物质类别	等级	LD <sub>50</sub> (大鼠经口) mg/kg	LD <sub>50</sub> (大鼠经皮)mg/kg	LC <sub>50</sub> (小鼠吸入, 4 小时) mg/L
有毒物质	1	<5	<1	<0.01
	2	5<LD <sub>50</sub> <25	10<LD <sub>50</sub> <50	0.1<LC <sub>50</sub> <0.5
	3	25<LD <sub>50</sub> <200	50<LD <sub>50</sub> <400	0.5<LC <sub>50</sub> <2
易燃物质	1	可燃气体，在常压下以气态存在并与空气混合形成可燃混合物；其沸点（常压下）是 20 或 20 以下的物质		
	2	易燃液体，闪点低于 21 ，沸点高于 20 的物质		
	3	可燃液体，闪点低于 55 ，压力下保持液态，在实际操作条件下（如高温高压）可以引起重大事故的物质		
爆炸性物质	在火焰影响下可以爆炸，或者对冲击、摩擦比硝基苯更为敏感的物质			

备注：(1) 有毒物质判定标准序号为 1、2 的物质，属于剧毒物质；符合有毒物质判定标准序号 3 的属于一般毒物。

(2) 凡表中易燃物质和爆炸性物质标准的物质，均视为火灾、爆炸危险物质。

表 6.2-2 本项目物质危险性判定表

物质名称	沸点 ( )	爆炸极限 (体积分 数, %)	闪点 ( )	LD <sub>50</sub> (经口) (mg/kg)	LC <sub>50</sub> (吸入) (mg/m <sup>3</sup> )	物质危险性分类		
						易燃	爆炸性	毒性
氯化氢	-114.2	/	/	/	4600 (1h)	/	/	√
氯气	-101	/	/	/	137 (1h)	/	/	√
苯	80	1.2-8	-11	3306	10000 (7h)	√	√	√
氯化苯	132.2	1.3-9.6	28	2290	/	√	√	√
硝基氯苯	242	/	127	420	/	√	√	√
30%液碱	1390	/	/	/	/	/	/	/
硝酸	86	/	/	/	49	/	/	√
硫酸	10.5	/	/	2140	320 (2h)	/	/	√
磷酸	42.4	/	/	1530	/	/	/	√

(2) 生产或储存过程潜在危险性识别

根据项目所用化学品情况，划分功能单元。凡生产、加工、运输、使用或贮存危险性物质，且危险性物质的数量等于或超过临界量的功能单元，定为重大危险源。

1 重大危险物质的识别

对照风险导则附录 A.1 中的危险物名称及临界量情况，根据项目所涉及的危险物质名称及临界量情况，筛选出本项目环境风险评价因子为：氯化氢、氯气、苯、氯化苯、硝基氯苯及 30%液碱、硝酸、硫酸、磷酸。

具体判别情况见表 6.2-3。

表 6.2-3 危险物质名称及临界量

名称	储存方式	临界量 Q	存在量 q	q/Q	q/Q 之和
氯化氢	管道	50	0.5	0.01	3.5394
氯气	管道	10	0.5	0.05	
苯	储罐	20	60	3	
氯化苯	储罐	5000	208	0.0416	
硝基氯苯	储罐	5000	704	0.1408	
30%液碱	储罐	200	2	0.01	
硝酸	储罐	100	28	0.28	
硫酸	管道	200	1	0.005	
磷酸	管道	500	1	0.002	

本项目生产场所和贮存场所距离小于 500 米，应视为一个单元。

2 重大危险源的判别

结合《危险化学品重大危险源辨识》(GB 18218-2009)与《建设项目环境风险评价技术导则》(HJ/T169 - 2004)中辨识重大危险源的依据和方法，对本项目所有重大危险源进行识别，判别方法如下：

单元内存在的危险物质为单一品种,则该物质的数量即为单元内危险物质的总量,若等于或超过相应的临界量,则定为重大危险源。

单元存在的危险物质为多品种时,则按下式计算,若满足下式,则定为重大危险源。

$$q_1/Q_1 + q_2/Q_2 + \dots + q_n/Q_n \geq 1$$

式中:

$q_1、q_2\dots q_n$  — 每种危险物质实际存在量, t;

$Q_1、Q_2\dots Q_n$  — 各危险物质相对应的生产场所或贮存区的临界量,  $t_0$ 。

根据前面识别出的重大危险物的生产场所及贮存场所的实际存在量及其临界量,计算得出本项目的 $\sum q_n/Q_n$  结果为  $3.5394 > 1$ , 因此,确定本项目属于重大危险源。

### (3) 生产过程潜在危险性识别

生产过程中潜在的危险性包括生产运行和储运过程等潜在的危险性。

#### 生产运行

生产运行过程中潜在的危险性见表 6.2-4。

公司生产过程是一个复杂的、连续化的工艺生产过程,其设备、管道多,存在局部发生泄漏的可能性;装置中的各种物料大多数具有易燃、易爆特性,火灾爆炸危险性较大。生产装置部分主要包括:氯化反应工序、精馏工序等工艺单元。

根据公司工艺过程中各工序的操作温度、压力及危险物料等因素,分析可能发生的潜在突发环境事件类型,具体见表 6.2-4。生产装置区突发环境事件类型包括:A—火灾、B—爆炸、C—中毒。

表 6.2-4 生产系统潜在危险性分析一览表

序号	生产工序名称	主要环境风险物质	设计的主体设备	潜在突发环境事件类型
1	氯化工序	氯气、苯、氯化苯、氯化氢	氯化反应釜、粗馏塔、精馏塔	A/B/C
2	硝化工序	氯化苯、硝酸、硝基氯苯	硝化反应釜、精馏塔	

#### 储运

储运过程中存在的危险性见表 6.2-5。

表 6.2-5 储运系统危险性分析一览表

序号	装置名称	潜在的风险事故	产生事故模式	基本预防措施
1	物料输送管道	阀门、法兰以及管道破裂、泄漏	物料泄漏	加强监控，关闭上游阀门
2	槽车、接收站及罐区的管线	阀门、管道破裂、泄漏	物料泄漏	
3	储槽和罐区	阀门、管道泄漏	物料泄漏	加强监控，消防水冲洗，采取堵漏措施
		钢瓶破裂、爆炸	物料泄漏	加强监控
4	运输车辆	阀门、管道泄漏	物料泄漏	按照交通规则，在指定路线行驶
		车辆交通事故	物料泄漏	
5	危废运输	车辆交通事故	物料泄漏	按照交通规则，在指定路线行驶

本项目化学品运输都由社会专业运输公司运输或者供应方运输，运输环境风险相对较小，主要的风险事故是化学品泄漏所造成的影响。

#### 环保设施

本项目环保设施的主要风险包括废气处理装置失效、污水处理装置发生故障、危废暂存库发生泄漏等。应加强巡查，及时更换药剂，降低环保设施失效导致的环境风险。

#### 动力单元

动力单元主要包括真空泵、锅炉、电力管网等设施，多属于特种设备，应严格按照特种设备管理要求运行，确保安全生产。

此外，自动控制系统、消防及循环水系统和供配电系统也是整个工艺流程安全运行不可缺少的环节之一，如果上述环节出现故障，将引起生产单元的连锁故障，继而发生以上可能出现的事故。

### 2、源项分析

#### (1) 风险类型

鉴于化工行业的特点，事故主要分为火灾、爆炸和毒物泄漏等类型，这些事故可能发生在生产装置、储存和运输等不同地点。一般情况下火灾、爆炸限于厂内，其事故评价属安全评价范畴之内，而环境风险评价关注点是事故对厂界外环境的影



响。因此，本次环评对火灾爆炸事故仅进行简要分析说明，提出相应的防范、应急和减缓措施。评价重点是进行工业污染源泄漏事故风险影响评价。工业污染源泄漏事故风险可分为泄漏入水体和大气两种。

#### 1) 生产装置潜在事故类型

根据生产工序事故重点部位及薄弱环节分析，本项目生产装置潜在事故类型为：氯化反应釜、硝化反应釜、氯化粗馏塔、精馏塔、硝化精馏塔等，可能因误操作引起物料泄漏，进而引起火灾爆炸，涉及的危险物为氯化氢、氯气、苯、氯化苯、硝基氯苯、30%液碱及硝酸、硫酸及磷酸等。

#### 2) 储存系统潜在事故类型

本工程涉及的储存系统为储存有苯、氯化苯、硝基氯苯、30%液碱及硝酸等物质的原料储罐。

##### 火灾爆炸

经过筛选，将苯、氯化苯及硝基氯苯等储存区作为火灾爆炸主要的潜在事故分析对象。

##### 毒物泄漏

经综合评价，本项目使用的苯消耗量较大，且毒性等级较高，一旦泄漏，将对环境产生较大的影响，因此选定苯作为毒物泄漏的分析对象。

### (2) 最大可信事故及其源项

#### 1) 最大可信事故的设定

最大可信事故是指事故所造成的危害在所有预测的事故中最严重，且发生该事故的概率不为零的事故。最大可信事故源项分析是确定发生概率和危险物质的释放量。

本项目使用的原料苯属于易燃液体，因此火灾是最有可能发生的事故，但是苯、氯化苯及硝基氯苯等燃烧后大部分转化为CO<sub>2</sub>和水，对周围环境的危害不大，燃烧产物不会造成严重的二次污染。而一旦发生危险化学品泄漏或废气事故排放，大气污染物扩散至空气中，其危害是不易控制的，在风险识别、分析和事故分析的基础上，本工程风险评价的最大可信事故设定为氯化氢和苯的泄漏事故，废气处理装置发生故障引起污染物氯化苯直接排放，废水处理装置失效导致污水超标排放。

#### 2) 最大可信事故概率

事故概率可以通过事故树分析，确定事件后用概率计算法求得，也可以通过类比法求得。根据有关对此类行业风险事故概率的统计介绍，本项目通过类比确定最大可信事故概率，见表 6.3-1。

表 6.3-1 本项目主要风险事故发生的概率与事故发生的频率

事故名称	发生概率(次/年)	发生频率	对策反应
苯罐泄漏事故	$10^{-5}$	可能发生	必须采取措施
废气处理设施故障	$10^{-1}$	可能发生	必须采取措施
废水处理设施故障	$10^{-3}$	可能发生	必须采取措施
危废储运过程中的泄漏事故	$10^{-3}$	可能发生	必须采取措施

### 3) 最大可信事故源项

最大可信事故源项是对所识别选出的危险物质，在最大可信事故情况下的释放率和释放时间的设定。

#### 1 废水处理装置失效

本项目综合废水主要经污泥生化系统、混凝沉淀等工序处理，假定废水的生化系统发生故障，会造成污染物不正常排放，废水中主要污染物的浓度将超过排放标准。

本项目的生产废水处理工艺成熟可靠，并配套设置了相应的实时监视仪表，发生事故的可能性很低，但应在厂区总排口安装在线监测系统，对厂区排水水质进行实时监测。

但如果生化系统出现故障，本项目废水在短期内未经有效处理直接排放或者超标排放，废水中的有毒有害污染物最高瞬时排放浓度将超过排放标准，对纳污河流产生影响。

考虑到废水处理过程存在泄漏和处理失效的风险，本项目应设置有事故排放缓冲设施（事故池），降低废水事故排放的风险。当废水处理设施暂时无法有效运行时，或出水水质不能达标时，废水排入事故水池，待检修恢复正常运行时进行处理，以降低废水中有毒有害污染物对纳污水体造成的潜在影响。

#### 2 危废储运过程中的泄漏事故

本项目生产过程中产生危险废物，在厂内储存及委托处理的运输过程中有可能产生泄漏事故。

### A. 运输过程中的危废泄漏

在运输工业危险废物时，如果发生交通事故，危险废物散落于地面，引起危险废物扩散，对周围人群和环境有一定的危害。危险废物的汽车运输需要严格按照《汽车危险货物运输规则》进行，运输过程中应设置防渗漏、防溢出、防扬散措施，严格按照设定的运输路线行进，避开人群密集区。

### B. 厂内暂存的危废泄漏

厂内危废库暂存的危废泄漏可能对地下水和土壤产生危害，本项目危废库应设有防渗层，危废库周围设置有截流沟，发生泄漏事故应经收集后进入事故池。

### 3 气处理装置失效

本项目废气处理装置失效主要考虑废气处理装置完全失效（处理效率 0）时的废气排放，根据各废气污染物毒性，选取氯化氢作为主要污染源。

### （3）事故情况下污染物转移途径及危害形式

在所设定的事故情况下，污染物的转移途径和危害形式见表 6.3-3。

表 6.3-3 事故污染物转移途径及危害形式

事故类型	事故位置	事故危害形式	污染物转移途径			危害形式
			大气	排水系统	土壤	
火灾	装置 储存系统	热辐射	扩散	/	/	财产损失、人员伤亡
		毒物蒸发	扩散	/	/	人员伤亡
		烟雾	扩散	/	/	人员伤亡
		伴生毒物	扩散	/	/	人员伤亡
		消防水	/	生产废水、清下水、雨水、消防水	渗透、吸收	地表水环境污染 地下水环境污染 土壤污染
爆炸	装置 储存系统	冲击波	传输	/	/	财产损失、人员伤亡
		抛射物	抛射	/	/	财产损失、人员伤亡
		毒物逸散	扩散	/	/	人员伤亡
毒物 泄漏	装置 储存系统	气态毒物	扩散	/	/	人员危害、植物损害
		液态毒物	/	生产废水、清下水、雨水、消防水	渗透、吸收	地表水环境污染 地下水环境污染 土壤污染

注：该内容建议参照《建设项目环境风险评价技术导则》（HJ/T 169 - 2004）编写

本项目采取的风险防范和事故应急措施：

扬农集团公司按《突发环境事件应急预案管理暂行办法》(环发[2010]113号)、《关于深入推进环境应急预案规范化管理工作的通知》(苏环办[2012]221号)等要求编制了环境事故应急预案，并根据企业的实际情况，定期对应急预案进行修订，制定火灾、爆炸和物料泄漏时的应急措施。2013年10月10日，该应急预案已报江苏省环保厅备案(备案号：32000020130185)。

### 1、应急组织指挥体系与职责

#### (1) 应急组织指挥体系

扬农集团公司成立重大事故应急救援“指挥领导小组”，由集团公司总经理、有关副总经理及生产部(生产、工艺、设备)、QHSE部、党办(保卫)、服务公司(卫生所)等部门负责人组成，下设应急救援办公室，日常工作由QHSE部兼管。发生重大事故时，以指挥领导小组为基础，立即成立重大事故应急救援指挥部，集团公司总经理任总指挥，有关副总经理任副总指挥，负责全公司应急救援工作的组织、指挥、协调和报告，现场指挥部设在上风方向并设置旗帜标志(静风时，根据事故情况、泄漏量确定指挥、施救地点)。

若总经理和副总经理都不在企业时，由生产部主要负责人为临时总指挥，全权负责应急救援工作。夜间由当班调度负责，直至有上级领导来人接替。

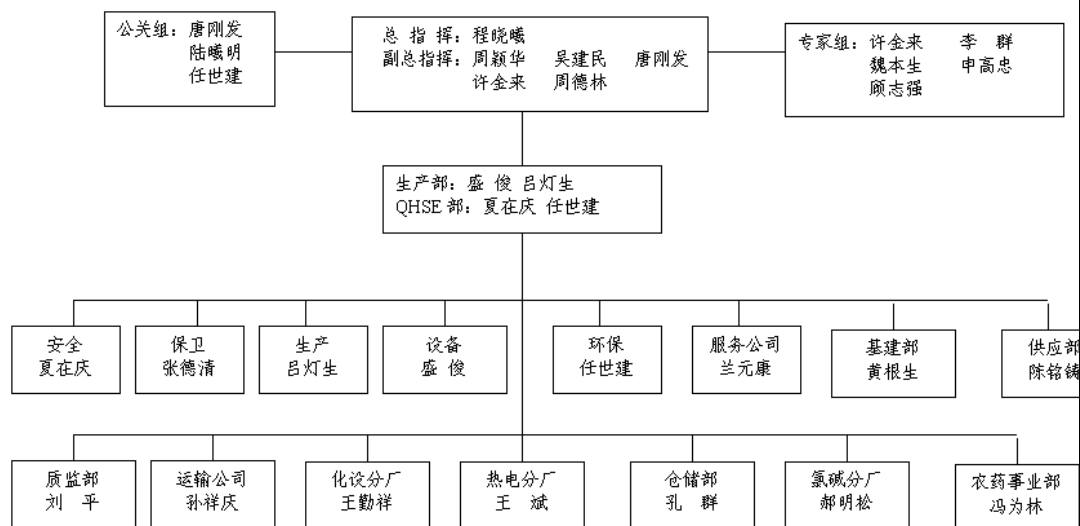


图 6.5-1 扬农集团应急救援组织结构图

#### (2) 指挥机构组成及职责

指挥领导小组：

负责本公司“预案”的制定、修订；  
组建应急救援专业队伍，组织实施和演练；  
检查督促做好重大事故的预防措施和应急救援的各项准备工作。  
发生重大事故时，由指挥部发布和解除应急救援命令、信号；  
组织指挥救援队伍实施救援行动；  
向上级汇报和向友邻单位通报事故情况，必要时向有关单位发出救援请求；  
组织事故调查，总结应急救援经验教训。

总指挥：程晓曦 组织指挥全公司的应急救援；  
副总指挥：周颖华 负责生产协调，组织应急救援队开展各项应急救援工作；  
唐刚发 组织卫生所开展现场救护、伤员转送，及周边群众疏散工作；  
许金来 负责应急技术方案的制定；  
周德林 负责组织发生事故时的保卫戒严及治安工作；  
吴建民 组织运输队做好伤员转送及抢险救援物资的供应工作；  
专家组：事故不受控制时，负责应急救援措施的制定；  
公关组：负责事故情况及环保信息的报告。

### (3) 应急救援机构

1) 消防队：公司驻厂消防队 8 人。

负责人：刘 凯。担负洗消和营救伤员任务。

2) 医疗救护队：由驻厂卫生所组成，共 4 人。

负责人：兰元康、徐东鸽。担负抢救受伤、中毒人员。

3) 通信联络队：由党办（保卫）、QHSE 部、生产部（调度室）组成，每部出 1 人，共 3 人。

负责人：夏在庆。担负各队之间的联络和对外联系通信任务。

4) 抢险队：由事故部门组成，共 4 人。

负责人：事故部门负责人。担负事故处理具体操作的指挥。

5) 应急救援队：由生产部、化设分厂、热电分厂、基建部组成，共 20 人。  
包括：铆管工、电(气)焊、电工、起重、钳工等。

负责人：盛 俊、王勤祥、王 斌、黄根生。担负事故处理过程中的生产调度及设备、电路抢修任务。

6) 环保应急队：由 QHSE 部（环保）和质监部组成，共 3 人。

负责人：任世建、刘平。担负现场环境监测、指挥妥善处置事故污染物及对外环境信息发布。

7) 治安队：由党办（保卫）负责组成，共 25 人。

负责人：张德清。担负现场治安，交通指挥，设立警戒，指导群众疏散。

8) 车辆运输队：由总经理办公室和运输公司组成，共 6 人。

负责人：陆曦明、孙祥庆。担负车辆调配和物资、伤员的运送任务。

9) 物资供应队：由供应部、仓储部组成，共 5 人。

负责人：陈铭铸、孔群。担负抢救物资和生活必需品的供应任务。

#### 4、管理制度

扬农集团公司厂内各功能区之间设置有消防通道，并与厂外道路连接，厂内配有必要的劳动保护用品及消防设施，车间及库房划分有危险区，保证防火防爆距离。

企业针对化学危险废物的收集、装卸、贮运管理制定了以下规定：

##### (1) 化学危险废物收集管理暂行规定

###### 管理要求

a、经营部按照本公司危险废物经营许可证范围签订废物委托处理合同与收集化学废物。

b、化学废物收集人员，负责如实填写《危险废物转移联单》；

c、化学废物收集人员，负责向废物需求商提供化学危险废物的名称、种类、化学组成及含量；

d、严禁收集经营许可证范围以外的易燃、易爆、剧毒及具有放射性的化学废物。

e、收集人员负责做好危险废物的交接工作；

f、做好危险废物转移、接收台帐，原始记录及台帐保存三年以上；

###### 实施与检查

a、本化学废渣收集工作归口部门为营销部，由专人负责管理；

b、本项工作由办公室负责监督与检查。

##### (2) 化学危险废物装卸管理暂行规定

###### 化学危险废物运输管理制度

a、化学危险废物运输单位必须具有从事危险废物品运输经营素质；  
b、运输的危险废物的种类、数量、性质及其它内容应与“危险转移单”一致；

c、运输应采用符合规定要求的容器、包装物和有安全防护设施。  
d、运输途中采取防扬散、防渗漏或其他防止污染环境的措施。  
在运输过程中不沿途丢弃、遗撒危险废物。

a、化学危险废物装卸人员应通过相关知识的教育与培训；  
b、装卸人员必须按照规定采用一定的搬运工具，不得损坏包装物，不得将化学危险废物倒置、撒落、渗漏，谨防污染环境；  
c、在装卸过程中，出现化学危险废物有撒落、渗漏情况，应由责任人立即清理现场，不得随意外排。如因此而污染环境者，按规定追究责任人责任。

### (3) 化学危险废物贮存管理暂行规定

#### 化学危险废物贮存管理制度

a、化学危险废物贮存场所的边界应用墙体或其他有效隔离物封闭，并在出口设置标志牌；  
b、化学危险废物贮存不得露天堆放，并有防渗漏措施；  
c、负责化学废物接收的部门，应按规定建立“危险废物接收台帐”，对危险废物的种类、来源、数量、承运人等，均作详细说明。

d、化学危险废物贮存管理信息的传递

e、本“化学危险废物贮存管理规定”，应通报化学危险废物供应方、承运方及相关装卸人员；

f、以相关单位的通报信息传递由经营科负责实施。

#### 化学废物的处理规定

a、化学废物处理人员，必须先培训，经考试合格，方可上岗操作；  
b、操作人员必须严格执行安全技术规程，不得违章操作；  
c、化学废物的处理物，严格按照处理方案进行综合利用与合理处理品，不得随意丢弃。

## 5、企业环境应急能力评估

### (1) 消防能力

公司建有消防中心，现有作战人员 20 人，作战车辆 3 台，针对公司各重点部位，关键装置设置了泡沫站，均制订了各类灭火作战预案，并制订了各类装置火灾爆炸现场处置预案，以在突发火灾情况下，有序的开展应急救援工作。

#### (2) 污水储存、转输能力

根据《石油化工企业防火设计规范》、《水体污染防控紧急措施设计导则》，充分利用地沟、事故池等现有设施，作为水体污染防控紧急措施。经核算地沟、事故池的污水贮存容量：1 号排口总沟贮存量  $3850\text{m}^3$ ，支沟容量  $540\text{m}^3$ ，清水池容量  $500\text{m}^3$ ，事故池容量  $3000\text{m}^3$ ，1 号排口贮存容量合计约  $8000\text{m}^3$ ；2 号排口总沟贮存量  $1650\text{m}^3$ ，支沟容量  $324\text{m}^3$ ，2 号排口贮存容量近  $2000\text{m}^3$ 。消防废水量：按照石油化工厂中型装置消防水量计算，每秒耗水 60-100L，按 3 小时火灾延续时间计算，消防废水量最大约 1080 吨，远低于公司各应急储水装置的受纳容积。

公司按照《储罐区防火堤设计规范》的要求建设围堰，氯化苯贮槽区围堰容积约  $691\text{m}^3$ ，苯贮槽围堰容积约  $2268\text{m}^3$ ，硝酸贮槽围堰容积约  $228\text{m}^3$ 。化工产品储罐组规定其防火堤内有效容积不应小于一个最大储罐的容量，主要是考虑到储罐组内任何一个储罐发生破裂，都能将事故控制在防火堤的范围以内，以减少影响。而扬农集团单个储罐最大容积为氯化苯  $600\text{m}^3$ 、苯  $400\text{m}^3$ 、硝酸  $100\text{m}^3$ ，均小于围堰容积。

地沟、事故池的污水贮存容量和转输能力能满足事故状态下消防污水、物料泄漏量的贮存和转输

#### (3) 雨水系统截流能力

扬农集团公司基本实现了清污分流和雨污分流，各部门所有污水经收集及预处理后通过管道输送至公司污水处理站进行处理，杜绝了地沟渗漏造成的清污不分。雨水直接进入清水沟，各股清水通过地沟排入清水总沟，进入公司清水池，定期监控水质，达标后经总排口排入古运河。各部门只有一个清水排口通向清水总沟，且都配备了堵漏设施，以便异常状况下进行封堵，清水池及总排口也有闸门和沙袋作为应急使用，确保事故状态下废水不外排。公司在清水池南侧建设了容积近  $3000\text{m}^3$  的事故应急池，事故状态下，将通过泵将事故废水输送至其中储存，待后续处理，清水池配污水转输泵一台， $Q=300\text{m}^3/\text{h}$ 。

#### (4) 环保管理及监测能力



公司设有专门的环保管理机构，配备专职环保管理人员，制定了各项环保规章制度、严格的生产操作规程和完善事故应急救援体系。装置生产过程均采用 DCS 控制系统，对反应系统及关键设备的操作温度、压力、液位高低进行实时监控，设置安全报警、联锁系统，紧急情况可自动停车。储罐区建设有防火、防泄漏围堰，并建立完善的消防设施，包括高压消防水炮、泡沫站、喷淋吸收系统。

公司设有专门的环境监测站，配备了完善的监测设备、仪器，对水、气、声、渣主要污染因子实行有效的适时监控，各股污水安装在线流量计 7 台，PH 计 6 台，氨氮在线监测仪 1 台，COD 在线监测仪 2 台，烟气在线监测系统 2 套。

(5) 应急物资储备情况

1.应急处置设施(备)和物资名称			2.数量(个、台、套或Kg)		3.外部供应单位名称	4.外部供应单位联系方式	
			现有数量	所需数量		姓名	电话
个人防护装备器材	1	防化服	10	10	东莞市安全防护设备有限公司	崔勇	0769-22619802
	2	防毒面具	50	50	唐山市化学厂有限公司	白倩	0315-2961263
	3	送风式呼吸器	5	5	抚顺华腾防护装备制造有限公司	乔留娥	0413-4255885
	4	空气呼吸器	8	8	抚顺华腾防护装备制造有限公司	乔留娥	0413-4255885
消防设施	5	干粉灭火器	1500	1500	南京国泰消防设备制造集团有限公司	王根彬	025-86331599
	6	CO <sub>2</sub> 灭火器	200	200			
	7	消防车	2	2	上海华夏震旦消防设备有限公司	李涛	021-65877348
	8	泡沫站	3	3			
堵漏、收集器材/设备	9	闸门	2	2			
	10	事故池	1	1			
	11	应急水泵及软管	2	2			
	12	沙袋	50	50			
应急监测设备	13	pH 计	6	6	上海精密科学仪器有限公司	姜涌涌	021-39506392
应急救援物资	14	二甲基硅油	20	20	南京宁越化工贸易有限公司	刘嘉斌	025-82090500

	15	急救器具、担架	2	2			
	16	碱	充足	1000			
	17	酸	充足	1000			
风险评估及应急预案是否经当地环境主管部门备案					是 否		
是否设置事故应急池			是 否		事故池有效容积		3000m <sup>3</sup>
项目投产以来是否发生环境污染事件/事故					是 否		
具体事件/事故情况及处理结果：/							

表七：污染物稳定达标排放情况

1、废气污染物稳定达标排放情况												
本项目废气委托苏州市华测检测技术有限公司检测，详见附件检测报告。												
有组织废气处理及排放一览表												
监测时间	废气处理设施名称及排放口名称	废气量(Nm <sup>3</sup> /h)	治理方法	监测结果					执行标准 mg/Nm <sup>3</sup>	排气筒高度	备注	
				污染物名称	处理前		处理后					
		浓度 mg/Nm <sup>3</sup>			速率 kg/h	浓度 mg/Nm <sup>3</sup>	速率 kg/h					
2016.9.15	氯化工序粗馏废气排气筒	102/1298	三级深冷+活性炭吸附	苯	第一次	120	0.0122	3.32	0.00431	12	25米	/
		97/1141			第二次	470	0.0456	3.45	0.00394	12		
		100/1292			第三次	334	0.0334	3.39	0.00438	12		
2016.9.16		99/1282			第一次	338	0.0335	3.5	0.00449	12		
		103/1146			第二次	341	0.0351	2.88	0.0033	12		
		99/1298			第三次	339	0.0336	2.74	0.00356	12		
2016.9.15	氯化工序粗馏废气排气筒	102/1298	三级深冷+活性炭吸附	氯化苯	第一次	468	0.0477	19.6	0.0254	60	25米	
		97/1141			第二次	756	0.0733	0.59	0.000673	60		
2016.9.16		103/1146			第一次	395	0.0407	56.7	0.065	60		
		99/1298			第二次	42.1	0.00417	8.74	0.0113	60		
2016.9.15	氯化工序粗馏废气排气筒	102/1298	三级深冷+活性炭吸附	氯化氢	第一次	1.37	0.00014	1.66	0.00216	100	25米	
		97/1141			第二次	1.36	0.000132	8.57	0.00978	100		
		100/1292			第三次	2.19	0.000219	1.14	0.00147	100		
2016.9.16		99/1282			第一次	1.28	0.000127	1.82	0.00233	100		
		103/1146			第二次	0.87	8.96E-05	1.56	0.00179	100		
		99/1298			第三次	2.2	0.000218	1.25	0.00162	100		

有组织废气处理及排放一览表

监测时间	废气处理设施名称及排放口名称	废气量(Nm <sup>3</sup> /h) 处理前/处理后	治理方法	监测结果						执行标准 mg/Nm <sup>3</sup>	排气筒高度	备注
				污染物名称	处理前		处理后					
					浓度 mg/Nm <sup>3</sup>	速率 kg/h	浓度 mg/Nm <sup>3</sup>	速率 kg/h				
2016.9.15	氯化工序粗馏废气排气筒	102/1298	三级深冷+活性炭吸附	氯气	第一次	0.6	0.00588	2.3	0.00177	65	25米	
		97/1141			第二次	0.7	0.00722	2.4	0.0021	65		
		100/1292			第三次	0.6	0.006	2.3	0.00177	65		
2016.9.16		99/1282			第一次	0.7	0.00707	2.3	0.00179	65		
		103/1146			第二次	0.7	0.0068	2.4	0.00209	65		
		99/1298			第三次	0.7	0.00707	2.4	0.00185	5		
2016.9.15	氯化工序精馏废气排气筒	—/69	四级深冷+活性炭吸附	苯	第一次	69.5	/	3.76	0.000229	12	20米	/
		—/67			第二次	68.7	/	2.29	0.000063	12		
		—/62			第三次	68.7	/	6.3	0.0000621	12		
2016.9.16		—/61			第一次	69.5	/	3.76	0.000229	12		
		—/63			第二次	68.7	/	2.29	0.000063	12		
		—/64			第三次	68.7	/	6.3	0.0000621	12		
2016.9.15	氯化工序精馏废气排气筒	—/69	四级深冷+活性炭吸附	氯化苯	第一次	856	/	7.53	0.00052	60	20米	/
		—/62			第二次	798	/	6.51	0.000404	60		
2016.9.16		—/64			第一次	44	/	4.11	0.000263	60		
2016.9.15	硝化工序碱洗废气排气筒	—/76	深冷+活性炭吸附	氯化苯	第一次	156	/	0.04L	/	60	25米	/
		—/77			第二次	2.91	/	0.04L	/	60		
		—/79			第三次	7.14	/	0.35	0.0000277	60		
2016.9.16		—/75			第一次	276	/	1.1	0.0000825	60		
		—/76			第二次	44.8	/	0.61	0.0000464	60		
		—/78			第三次	205	/	0.51	0.0000398	60		

有组织废气处理及排放一览表

监测时间	废气处理设施名称及排放口名称	废气量(Nm <sup>3</sup> /h)	治理方法	监测结果						执行标准 mg/Nm <sup>3</sup>	排气筒高度	备注
				污染物名称	处理前		处理后					
		浓度 mg/Nm <sup>3</sup>			速率 kg/h	浓度 mg/Nm <sup>3</sup>	速率 kg/h					
2016.9.15	硝化工序碱洗废气排气筒	—/76	深冷+活性炭吸附	硝基氯苯	第一次	6L	/	6L	/	16	25米	/
		—/77			第二次	6L	/	6L	/	16		
		—/79			第三次	6L	/	6L	/	16		
2016.9.16		—/75			第一次	6L	/	6L	/	16		
		—/76			第二次	6L	/	6L	/	16		
		—/78			第三次	6L	/	6L	/	16		
2016.9.15	硝化工序碱洗废气排气筒	—/76	深冷+活性炭吸附	氮氧化物	第一次	9.2	0.000699	0.7L	/	240	25米	/
		—/77			第二次	16.5	0.00127	0.7L	/	240		
		—/79			第三次	14.4	0.00114	0.7L	/	240		
2016.9.16		—/75			第一次	13.3	0.000998	0.7L	/	240		
		—/76			第二次	15.5	0.00118	0.7L	/	240		
		—/78			第三次	21.7	0.00169	0.7L	/	240		
2016.10.14	硝化工序精馏废气排气筒	50/50	二级深冷+活性炭吸附	氯化苯	第一次	178	0.0089	2.18	0.000109	60	25米	/
		50/50			第二次	979	0.049	2.58	0.000129	60		
		50/50			第三次	678	0.0325	1.59	0.0000763	60		
2016.10.15		50/50			第一次	810	0.0405	2.35	0.000118	60		
		50/50			第二次	864	0.051	2.29	0.000135	60		
		50/50			第三次	193	0.00965	1.91	0.0000955	60		

有组织废气处理及排放一览表

监测时间	废气处理设施名称及排放口名称	废气量(Nm <sup>3</sup> /h)	治理方法	监测结果						执行标准 mg/Nm <sup>3</sup>	排气筒高度	备注
				污染物名称	处理前		处理后					
		浓度 mg/Nm <sup>3</sup>			速率 kg/h	浓度 mg/Nm <sup>3</sup>	速率 kg/h					
2016.9.15	硝化工序精馏废气排气筒	—/51	二级深冷+活性炭吸附	硝基氯苯	第一次	6L	/	6L	/	16	25米	/
		—/53			第二次	6L	/	6L	/	16		
		—/48			第三次	6L	/	6L	/	16		
2016.9.16		—/49			第一次	6L	/	6L	/	16		
		—/50			第二次	6L	/	6L	/	16		
		—/49			第三次	6L	/	6L	/	16		
2016.10.14	硝化工序结晶废气排气筒	73/73	二级深冷+活性炭吸附	氯化苯	第一次	1160	0.0849	2.82	0.000206	60	25米	/
		74/74			第二次	2260	0.167	3.71	0.000275	60		
		76/76			第三次	2540	0.193	3.16	0.00024	60		
2016.10.15		76/76			第一次	1620	0.123	3.12	0.000237	60		
		79/79			第二次	1450	0.114	4.48	0.000354	60		
		80/80			第三次	1850	0.148	3.82	0.000306	60		
2016.9.15	硝化工序结晶废气排气筒	—/74	二级深冷+活性炭吸附	硝基氯苯	第一次	6L	/	6L	/	16	25米	/
		—/75			第二次	6L	/	6L	/	16		
		—/78			第三次	6L	/	6L	/	16		
2016.9.16		—/75			第一次	6L	/	6L	/	16		
		—/78			第二次	6L	/	6L	/	16		
		—/79			第三次	6L	/	6L	/	16		

无组织废气处理及排放一览表

监测点位	污染源	污染因子	执行标准	2016.9.17			2016.9.18		
				无组织监控浓度日平均值mg/m <sup>3</sup>					
				1	2	3	1	2	3
上风向	氯化苯、硝基氯化苯生产工段	苯	0.40	0.267	0.319	0.146	0.279	0.0015L	0.266
		氯化苯	0.40	0.04L	0.16	0.04L	0.16	0.18	0.04L
		氯化氢	0.20	0.02L	0.02L	0.024	0.051	0.022	0.041
		硝基氯苯	0.040	0.001L	0.001L	0.001L	0.001L	0.001L	0.001L
		氮氧化物	0.12	0.008	0.006	0.011	0.005	0.005	0.006
		TVOC	3.0	0.0024	0.856	0.842	0.0128	0.600	0.696
下风向1		苯	0.40	0.321	0.334	0.324	0.321	0.338	0.282
		氯化苯	0.40	0.18	0.17	0.14	0.13	0.13	0.04L
		氯化氢	0.20	0.02L	0.02L	0.044	0.02L	0.141	0.040
		硝基氯苯	0.040	0.001L	0.001L	0.001L	0.001L	0.001L	0.001L
		氮氧化物	0.12	0.061	0.022	0.041	0.009	0.006	0.008
		TVOC	3.0	0.0511	1.14	0.872	0.263	0.749	0.609
下风向2		苯	0.40	0.0015L	0.0015L	0.337	0.310	0.0015L	0.321
		氯化苯	0.40	0.12	0.04L	0.04L	0.04L	0.04L	0.04L
		氯化氢	0.20	0.02L	0.02L	0.02L	0.02L	0.049	0.02L
		硝基氯苯	0.040	0.001L	0.001L	0.001L	0.001L	0.001L	0.001L
		氮氧化物	0.12	0.013	0.010	0.016	0.006	0.006	0.007
		TVOC	3.0	0.136	0.770	0.868	0.265	0.657	0.692

## 2、废水污染物稳定达标排放情况

本项目废水委托苏州市华测检测技术有限公司检测，详见附件检测报告。

废水处理及排放一览表

监测时间	废水处理设施名称/监测点位	废水量 (吨/日)	治理方法	监测结果(毫克/升)				执行标准	排放去向	备注	
				污染物名称	处理后						
					1	2	3				4
2016.9.17	废水总排口	145.45	厂区污水处理站	pH	7.03	7.02	7.02	7.03	6~9	六圩污水处理厂	/
				COD	63.9	61.0	66.6	62.0	500		
				NH <sub>3</sub> -N	1.47	1.44	1.34	1.61	35		
				SS	9	9	9	9	400		
				苯	0.005L	0.005L	0.005L	0.005L	0.5		
				氯化物	80.4	83.4	78.8	80.2	600		
				氯化苯	0.01L	0.01L	0.01L	0.01L	1.0		
				硝基苯类	ND	ND	ND	ND	5.0		
2016.9.18	废水总排口	145.45	厂区污水处理站	总氮	5.20	5.25	5.20	5.50	70	六圩污水处理厂	/
				pH	7.04	7.02	7.05	7.04	6~9		
				COD	60.1	63.9	57.7	62.6	500		
				NH <sub>3</sub> -N	1.34	1.47	1.39	1.54	35		
				SS	9	9	8	9	400		
				苯	0.005L	0.005L	0.005L	0.005L	0.5		
				氯化物	86.3	80.3	83.3	80.1	600		
				氯化苯	0.01L	0.01L	0.01L	0.01L	1.0		
硝基苯类*	0.0012	ND	0.01641	0.0245	5.0						
总氮	5.15	5.40	5.10	5.48	70						



硝基苯类涉及项目检出限为：硝基苯 0.0002mg/L，对邻硝基氯苯 0.00002mg/L，间硝基氯苯 0.00002mg/L，对二硝基苯 0.00002mg/L，间二硝基苯 0.00002mg/L，邻二硝基苯 0.00002mg/L，2，4-二硝基氯苯 0.00002mg/L，2，4-二硝基甲苯 0.00002mg/L，2，4，6-三硝基甲苯 0.00002mg/L，1，3-硝基甲苯 0.0002mg/L，1，2-硝基甲苯 0.0002mg/L，1，4-硝基甲苯 0.0002mg/L，2，6-二硝基甲苯 0.00002mg/L，3，4-二硝基甲苯 0.00002mg/L。

废水处理及排放一览表

监测时间	废水处理设施名称/监测点位	废水量 (吨/日)	治理方法	监测结果(毫克/升)				执行标准	排放去向	备注				
				污染物名称	处理后									
					1	2	3				4			
2016.9.17	氯化苯工段废水排口	3.45	厂区污水处理站	pH	9.03	9.12	9.08	9.04	/	六圩污水处理厂	/			
				COD	43.6	42.5	43.2	42.4	/					
				NH <sub>3</sub> -N	0.623	0.688	0.7400	0.597	/					
				SS	25	27	29	24	/					
				氯化物	306	336	332	326	/					
				氯化苯	13.5	16.5	23.4	13.2	/					
苯	3.56			4.04	4.04	3.42	/							
2016.9.18	氯化苯工段废水排口			3.45	厂区污水处理站	pH	9.02	9.04	9.03		9.06	/	六圩污水处理厂	/
						COD	37.1	36.5	35.1		35.8	/		
						NH <sub>3</sub> -N	0.571	0.610	0.649		0.546	/		
						SS	19	18	15		17	/		
						氯化物	307	320	292		333	/		
		氯化苯	11.7			7.65	23.6	14.5	/					
		苯	2.07			2.82	1.17	2.96	/					

废水处理及排放一览表

监测时间	废水处理设施名称/监测点位	废水量 (吨/日)	治理方法	监测结果(毫克/升)				执行标准	排放去向	备注				
				污染物名称	处理后									
					1	2	3				4			
2016.9.17	硝基苯工段废水排口	142	厂区污水处理站	pH	13.85	13.72	13.82	13.75	/	六圩污水处理厂	/			
				COD	2060	2060	2050	2070	/					
				NH <sub>3</sub> -N	102	96.1	84.4	107	/					
				SS	19	18	19	18	/					
				氯化苯	10.5	16	16.3	2.23	/					
				硝基氯苯	22.2886	22.1888	16.5916	20.4897	/					
2016.9.18	硝基苯工段废水排口			142	厂区污水处理站	总氮	859	825	923		913	/	六圩污水处理厂	/
						pH	13.75	13.78	13.76		13.78	/		
						COD	2100	2080	2070		2090	/		
						NH <sub>3</sub> -N	97.4	112	99.8		93.5	/		
						SS	19	19	19		18	/		
						氯化苯	11.6	3.29	3.10		2.80	/		
		142	厂区污水处理站	硝基氯苯	19.2336	19.6653	21.2941	20.426	/	六圩污水处理厂	/			
				总氮	903	883	923	878	/					

### 3、噪声稳定达标排放情况

本项目厂界噪声委托苏州市华测检测技术有限公司检测，详见附件检测报告。

厂界及敏感点噪声一览表

监测时间	厂界噪声监测点位置	监测结果 [dB(A)]	扣除背景干扰噪声 [dB(A)]	厂界噪声排放标准	主要敏感目标监测点编号	该点距厂界距离 (米)	监测结果 [dB(A)]	环境噪声标准
2016.9.16	东 (N1)	昼 56.7/夜 51.1	/	昼 65/夜 55	/	/	/	/
	东 (N2)	昼 57.4/夜 50.7	/		/	/	/	
	南 (N3)	昼 54.3/夜 50.9	/		/	/	/	
	南 (N4)	昼 54.7/夜 51.3	/		/	/	/	
	西 (N5)	昼 55.0/夜 51.6	/	昼 70/夜 55	/	/	/	
	西 (N6)	昼 54.8/夜 50.4	/		/	/	/	
	北 (N7)	昼 53.9/夜 50.5	/		/	/	/	
	北 (N8)	昼 53.6/夜 50.1	/		/	/	/	
2016.9.17	东 (N1)	昼 55.9/夜 50.6	/	昼 65/夜 55	/	/	/	/
	东 (N2)	昼 55.6/夜 50.4	/		/	/	/	
	南 (N3)	昼 53.9/夜 49.8	/		/	/	/	
	南 (N4)	昼 54.2/夜 48.9	/		/	/	/	
	西 (N5)	昼 54.7/夜 49.4	/	昼 70/夜 55	/	/	/	
	西 (N6)	昼 54.3/夜 49.9	/		/	/	/	
	北 (N7)	昼 54.0/夜 50.1	/		/	/	/	
	北 (N8)	昼 54.5/夜 50.3	/		/	/	/	

注：(1) 表七上表中各监测数据应根据第三方监测机构监测结果进行统计和填写；

(2) 废气、废水、噪声的监测按照《建设项目竣工环境保护验收管理办法》(国家环保总局第 13 号令)中关于验收监测的要求以及《建设项目环境保护设施竣工验收监测技术要求》(环发[2000]38 号文附件)的要求进行；

(3) 第三方监测机构应对监测结果负责并提供质量保证单，监测报告及质量保证单复印件作为自查报告的附件；

(4) 监测结果作为自查项目总量指标表八的核算依据。

企业是否具备自测能力	是 否																												
企业具备自测能力具体为： COD、SS、pH、苯、硝基苯类、氯化苯、氯化物、氨氮、TP																													
是否定期委托第三方机构开展污染源监测	是 否																												
污染源监测报告编号：																													
列表给出污染源监测结果： 废气：																													
<table border="1"> <thead> <tr> <th>监测时间</th> <th>监测点位</th> <th>监测因子</th> <th>监测结果</th> <th>执行标准</th> <th>达标情况</th> </tr> </thead> <tbody> <tr> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> </tr> <tr> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> </tr> <tr> <td>.....</td> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> </tr> </tbody> </table>						监测时间	监测点位	监测因子	监测结果	执行标准	达标情况													.....					
监测时间	监测点位	监测因子	监测结果	执行标准	达标情况																								
.....																													
废水：																													
<table border="1"> <thead> <tr> <th>监测时间</th> <th>监测点位</th> <th>监测因子</th> <th>监测结果</th> <th>执行标准</th> <th>达标情况</th> </tr> </thead> <tbody> <tr> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> </tr> <tr> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> </tr> <tr> <td>.....</td> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> </tr> </tbody> </table>						监测时间	监测点位	监测因子	监测结果	执行标准	达标情况													.....					
监测时间	监测点位	监测因子	监测结果	执行标准	达标情况																								
.....																													
噪声：																													
<table border="1"> <thead> <tr> <th>监测时间</th> <th>监测点位</th> <th>监测因子</th> <th>监测结果</th> <th>执行标准</th> <th>达标情况</th> </tr> </thead> <tbody> <tr> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> </tr> <tr> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> </tr> <tr> <td>.....</td> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> <td></td> </tr> </tbody> </table>						监测时间	监测点位	监测因子	监测结果	执行标准	达标情况													.....					
监测时间	监测点位	监测因子	监测结果	执行标准	达标情况																								
.....																													
注：(1)如果未委托第三方机构进行污染源监测的，不需填写。 (2)如委托第三方公司定期开展环境监测的，合同复印件作为附件																													

**表八：污染物排放总量控制指标**

**污染物排放指标一览表（控制指标）**

污染物名称	控制指标				
	COD	氨氮	VOCs	氮氧化物	/
原有已批复总量（吨/年）	/	/	/	/	/
项目新增排放总量（吨/年）	3.016（2.425）	0.070（0.070）	0.244	0.009	/
申请排放总量（吨/年）	3.016（2.425）	0.070（0.070）	0.244	0.009	/

**污染物排放指标一览表（备案指标）**

污染物名称	控制指标							
	SS	氯苯	氯化物	硝基苯类	苯	氯化苯	氯化氢	氯气
原有已批复总量（吨/年）	/	/	/	/	/	/	/	/
项目新增排放总量（吨/年）	0.436（0.436）	0.0005（0.0005）	3.956（/）	0.0007（0.0007）	0.033	0.211	1.455	0.015
申请排放总量（吨/年）	0.436（0.436）	0.0005（0.0005）	3.956（/）	0.0007（0.0007）	0.033	0.211	1.455	0.015

注：括号外为接管量，括号内为最终排放量

**总量平衡方案：**

本项目废水总量在六圩污水处理厂批复总量内平衡，其中废水接管量 48495.414t/a，接管 COD3.016t/a，氨氮 0.070t/a，SS0.436t/a，氯苯 0.0005t/a，氯化物 3.956t/a，硝基苯类 0.0007t/a，最总外排废水 48495.414t/a，接管 COD2.425t/a，氨氮 0.070t/a，SS0.436t/a，氯苯 0.0005t/a，氯化物 3.956t/a，硝基苯类 0.0007t/a。

本项目废气总量为氮氧化物 0.009t/a、VOCs0.244t/a、氯化氢 1.455t/a、氯气 0.015t/a，其中氮氧化物 0.009t/a、VOCs0.244t/a 总量在扬州市内平衡，氯化氢和氯气在扬州环保局备案。

固体废物全部综合利用或合理处置，做到零排放，符合总量控制要求。

**表九：卫生防护距离设置情况**

本项目所在行业是否有卫生防护距离设置要求	是 否			
行业卫生防护距离设置要求/规范名称： /				
对照所在行业卫生防护距离设置要求本项目卫生防护距离	/ m			
<p>根据无组织排放情况计算卫生防护距离并根据卫生防护距离选取原则最终确定本项目的卫生防护距离为：</p> <p>根据环境现状监测报告，本项目厂区周边氮氧化物、苯、硝基氯化苯无组织排放浓度均符合环境质量和无组织排放监控浓度限值。氯化氢、氯化苯及 TVOC 无组织排放浓度符合排放浓度限值但不符合环境质量标准，因此，需要设置 100 米卫生防护距离。根据项目周围概况图，本项目生产装置 100 米范围内无环境敏感保护目标。</p>				
<p><b>表9.1-1 本项目无组织排放源卫生防护距离计算结果</b></p>				
无组织排放源	污染物名称	排放速率 kg/h	卫生防护距离 计算值 ( m )	根据卫生防护距离选取原则 最终确定卫生防护距离 ( m )
氯化苯、 硝基氯 苯车间	TVOC	1.53	36.01	100
	氯化氢	0.1	85.58	
	氯化苯	0.2	38.47	
<p>注：TVOC 环境质量标准中无小时平均浓度，因此本项目 TVOC 小时平均浓度按日均值（8 小时均值）的 3 倍执行</p>				
<p>注：（1）有行业卫生防护距离设置要求/规范的应优先依据行业要求设置卫生防护距离 （2）没有行业卫生防护距离设置要求/规范的，涉及到无组织排放的应按照根据《制定地方大气污染物排放标准的技术方法》（GB/T13201-91）中的有关规定进行卫生防护距离计算，并根据卫生防护距离的选取原则确定本项目的卫生防护距离</p>				

表十：排污口规范化、排污费征缴情况及环境管理情况

排污口设置情况						
排污口设置情况一览表						
类别		数量	编号	在线监测系统	是否与环保主管部门联网	备注
废水	厂内污水排口	1	1#	COD、流量	是	
	厂内清下水排口	1	1#	COD、氨氮、流量	是	
		1	2#	无	无	
废气	氯苯粗馏废气	1	1	无	/	
	氯苯精馏废气	1	2	无	/	
	硝化废气	1	3	无	/	
	硝基氯苯精馏废气	1	4	无	/	
	硝基氯苯结晶废气	1	5	无	/	
是否定期定期缴纳排污费					是	否
<p>排污费缴纳依据：</p> <p>根据扬州市环境监察支队出具的 2015 年排污费缴纳通知单，江苏扬农化工集团有限公司缴纳排污费共计 814.7 万。具体见附件</p>						
<p>注：排污费缴纳依据作为自查报告附件</p>						



企业是否设置专职环境管理部门	是 否
专职环境管理部门名称	QSHE 部
专职环境管理人员	16 人
专职环境管理部门联系人	张舒
联系电话	051487813243
通讯地址	扬州市文峰路 39 号
邮箱	zhangshu@yangnong.cn
厂区的环境管理规章制度一览表	
序号	环境管理规章制度名称
1	环境因素识别、评价与更新控制管理办法
2	法律法规和其他要求控制管理办法
3	目标、指标和管理方案控制管理办法
4	水污染防治控制管理办法
5	大气污染防治控制管理办法
6	噪声、振动污染防治控制管理办法
7	废弃物管理控制管理办法
8	应急准备和响应控制管理办法
9	环境监测与测量控制管理办法
注：各环境管理规章制度作为附件	
企业是否经过环境主管部门进行环境信用评级	是 否
具体环境信用等级	蓝色
项目投产以来是否有环境信访	是 否
环境信访具体情况及处理结果： 未接到环境信访，可向扬州市环境监察支队咨询具体信访情况。	

## 表十一：自查结论

自查结论：

苏扬农化工集团有限公司投 7000 万元（其中环保投资 355 万元）在扬州市文峰路 39 号建设氯苯、硝基氯苯扩产改造项目，本项目于 2006 年 4 月建成并投入运营。

本项目选址位于广陵区文峰路 39 号。本项目在扬农集团现有土地内进行建设。扬农集团现有土地已办理土地证。

本项目符合国家产业政策。

根据现场监测，本项目污染物排放可以实现稳定达标排放。

本项目废水总量在六圩污水处理厂批复总量内平衡，其中废水接管量 48495.414t/a，接管 COD3.016t/a，氨氮 0.070t/a，SS0.436t/a，氯苯 0.0005t/a，氯化物 3.956t/a，硝基苯类 0.0007t/a，最总外排废水 48495.414t/a，接管 COD2.425t/a，氨氮 0.070t/a，SS0.436t/a，氯苯 0.0005t/a，氯化物 3.956t/a，硝基苯类 0.0007t/a；本项目废气总量为氮氧化物 0.009t/a、VOCs0.244t/a、氯化氢 1.455t/a、氯气 0.015t/a，其中氮氧化物 0.009t/a、VOCs0.244t/a 总量在扬州市内平衡，氯化氢和氯气在扬州环保局备案。

本项目未发生过环境污染事故，不存在重大环境风险隐患。

本项目设置 100 米卫生防护距离。

综上所述，本项目符合“三个一批”登记条件。

（建设单位公章）

年 月 日

注：自查结论必须包含：选址可行性结论、产业政策符合性结论、污染物稳定达标排放结论、环境风险评估结论、总量指标申请及平衡方案等。

## 表十二：项目所在地管委会意见

项目所在地管委会意见：

### 表十三：审查意见

审查意见：

表十四：登记意见

<p>(公 章)</p> <p>年 月 日</p>
---------------------------

# 建设项目自查评估报告

## 填表说明

### 表一：项目基本情况

根据企业实际建设状况，按照表格中的内容要求，将建设项目的相关内容填入表格中。

### 表二：项目选址

1、说明项目与《江苏省生态红线区域保护规划》中的生态红线区域的位置关系，是否在生态红线区域范围内，分析项目与《江苏省生态红线区域保护规划》的相符性。

2、说明项目所在区域/园区的规划要求及现状要求，分析项目与所在区域/园区的规划相容性。

3、项目地理位置图中需图示主要项目位置、交通干线、主要河流、湖泊、水库、湿地、城镇、自然人文景观等主要环境敏感目标。附风玫瑰图、图例和比例尺、图标（1:50000~1:100000）

4、项目区域规划图需图示土地利用规划（需要时应增加现状图）、项目位置、园区配套基础设施及管网。附图例和比例尺、图标（1:50000~1:100000）

5、项目周边概况图需涵盖至少厂界周边 500m 范围的土地利用现状，标明环境敏感目标（包括居民点、学校、医院、文物保护单位、自然保护区等）。附图例和比例尺。

### 表三：产业政策及行业准入

说明项目所属的行业类别，参照《产业结构调整指导目录（2011 年本）》（国家发改委第 9 号令）、《国家发展改革委关于修改〈产业结构调整指导目录（2011 年本）〉有关条款的决定》（国家发改委第 21 号令）、《省政府办公厅关于印发江苏省工业和信息产业结构调整指导目录（2012 年本）的通知》（苏政办发[2013]9 号）、《关于修改〈江苏省工业和信息产业结构调整指导目录（2012 年本）部分条目的通知〉》（苏经信产业[2013]183 号）、《外商投资产业指导目录（2015 年修订）》（商务部第 22 号令）以及所在行业准入条件，根据产业政策要求中的鼓励类、限制类和淘汰类的类别要求及行业准入条件的要求，分析项目与产业政策及行业

准入条件的相符性。

#### 表四：主体工艺装备建设情况

1、项目产品方案一览表需明确项目的产品名称、最大生产规模、年运行时间及所属的生产线。

2、项目主体工程、公辅工程及环保工程建设情况表中需明确各工程的工程内容、设计能力或消耗量。

3、项目生产工艺流程按生产线或产品依次列出，在工艺流程图中需标出物料投入点、产出点以及废水、废气、废渣产生点。

4、工艺流程说明要尽可能详细，给出主要技控点参数，有化学反应的需在工艺流程说明中给出化学反应方程式。

5、原辅料消耗一览表中需按照各产品的种类分别列出所需的原辅料及能源消耗情况，并在主要物化特性、毒性毒理一览表中列出各物料的理化性质、毒性毒理、燃烧爆炸性等。

6、按各产品种类分别给出水平衡图，并汇总成全厂的给排水平衡图，平衡图中需明确项目的工艺水、公用工程用水、清洗水、冷却水以及其它生产用水等以及相应的排水。

7、按各产品种类分别给出物料平衡图，物料平衡图中应根据生产工艺流程给出物料的输出、产品的输出和污染物的排放。

8、项目主要设备一览表中应根据产品生产线分别给出生产、公用和贮运设备的型号、数量及产地。

9、厂区总平面布置图需图示各车间，公用工程、化学品库等建构筑物及污染源的位置（标注出排气筒、排污口、噪声源、固废贮存场地等），并附图例和比例尺。

#### 表五：环境功能区划及污染物排放标准

1、根据项目所在的环境功能区划划分，分别给出项目所在地的地表水、大气、声的环境功能区划及环境质量标准。

2、污染物排放标准优先采用次序为行业标准、地方标准、国家标准、参考国外标准。

3、污水接管送区域污水处理厂的项目填表 A，不满足接管条件的项目填表 B。

## 表六：污染防治设施建设及运行情况

- 1、项目大气污染防治措施一览表中应分别给出各股废气的来源、排气量、污染物因子、治理措施、处理效率、排气筒参数及排放方式（连续或间歇）。
- 2、项目有多套不同工艺的废气污染防治措施的需逐一给出防治措施的工艺流程图和工艺流程说明。
- 3、分析各股废气污染防治设施的收集方案及处理可行性。
- 4、针对项目的无组织废气产生点分别给出各无组织废气产生节点的收集处理措施，并分析其可行性。
- 5、项目水污染防治措施一览表中应分别给出各股废水的来源、水量、污染物因子、采取的预处理设施、去除效率及排放去向。
- 6、针对项目各股废水的水质类别，废水应采取分类分质收集处理，绘制出废水的预处理设施的工艺流程图，并对工艺流程进行说明。
- 7、分析废水预处理设施的处理可行性，说明是否满足接管或排放要求。
- 8、项目噪声源源强及防治措施表中应明确噪声源的源强、排放特征（间歇或连续）、位置、防治措施等，并分析噪声防治措施的可行性。
- 9、项目固体废物产生及处置情况表中明确固体废物的名称、属性（一般固废或危险固废）、产污节点、性状、产生量、处置办法及处置单位。其中危险固废需按照《国家危险废物名录》（2008年）以及危险废物鉴别标准进行判别，危险固废需填写废物类别和废物代码。
- 10、危险固废需附委托处置协议以及处置单位资质证明复印件。
- 11、明确本项目固废的暂存措施，根据《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、处置污染控制标准》（GB18599-2001）及修改单的要求，分析项目固废暂存措施的可行性。
- 12、参照《建设项目环境风险评价技术导则》（HJ/T 169 - 2004），涉及到危险化学品的建设项目需对项目物质危险性、生产或储存过程潜在危险性和生产过程潜在危险性进行风险识别，分析本项目存在的风险类型。根据项目存在的风险事故类型，有针对性地采取风险防范措施和事故应急措施。
- 13、根据项目实际状况，如实填写项目的应急预案和风险评估的编制备案情况、事故应急池的设置情况以及环境污染事件/事故的情况。



### 表七：污染物稳定达标排放情况

1、表七各表中的各监测数据应根据第三方检测机构监测结果进行统计和填写。

2、废气、废水、噪声的监测按照《建设项目竣工环境保护验收管理办法》（国家环保总局第 13 号令）中关于验收监测的要求以及《建设项目环境保护设施竣工验收监测技术要求》（环发[2000]38 号文附件）的要求进行。

3、第三方检测机构应对监测结果负责并提供质量保证单，监测报告及相关资质证明材料复印件作为自查报告的附件。

4、委托第三方公司定期开展环境监测的，需给出废气、废水、噪声污染源的监测结果，并将合同复印件作为附件。

### 表八：污染物排放总量控制指标

1、自查项目总量指标的核算是以监测的结果为依据。

2、污染物排放指标分别控制指标和备案指标，控制指标包括废气中的烟尘（颗粒物）、SO<sub>2</sub>、NO<sub>x</sub>、VOCs、废水中的 COD、氨氮以及重点重金属 Pb、Cr、Hg、Cd、As，备案指标主要包括除废气和废水控制指标以外的其他指标。

### 表九：卫生防护距离设置情况

1、有行业卫生防护距离设置要求/规范的应优先依据行业要求设置卫生防护距离。

2、没有行业卫生防护距离设置要求/规范的，涉及到无组织排放的应按照《制定地方大气污染物排放标准的技术方法》（GB/T13201-91）中的有关规定进行卫生防护距离计算，并根据卫生防护距离的选取原则确定本项目的卫生防护距离。

### 表十：排污口规范化、排污费征缴情况及环境管理情况

1、根据项目实际状况，给出项目废水、废气的排污口的数量、在线监测设置情况、与环保主管部门联网情况。如已与环保主管部门联网需提供相关的备案文件作为报告附件。

2、排污费缴纳依据作为自查报告附件。

3、厂区环境管理规章制度主要包括定期报告制度、污染处理设施的管理制度、奖惩制度、各类环保规章制度等。

4、环保主管部门进行的环境信用评级和环境信访记录作为报告附件。

#### 表十一：自查结论

自查结论必须包含：项目选址是否符合《江苏省生态红线区域保护规划》管控要求，项目是否符合国家产业政策，项目污染物排放是否稳定达标排放及是否符合总量减排要求，是否正常缴纳排污费，是否存在环境信访及处理情况，是否发生过环境污染事故及重大环境风险隐患，卫生防护距离内是否有居民需拆迁等。最终应给出是否符合登记条件的明确结论。

# 建设项目自查评估报告

## 附件清单

- 1、 项目规划许可意见书或土地使用批文（租赁协议）；
- 2、 排污费缴纳单据复印件；
- 3、 自查评估报告企业公示截图；
- 4、 第三方监测机构出具的监测报告及质量保证单复印件；
- 5、 委托第三方公司开展环境监测的合同复印件；
- 6、 有危废产生项目的危废委托处置协议以及处置单位资质证明复印件；
- 7、 项目立项批复文件复印件；
- 8、 污水接管协议复印件；
- 9、 风险评估及应急预案经当地环境主管部门备案的备案意见复印件；
- 10、 排污口在线装置验收意见复印件；
- 11、 已有总量批复意见或排污许可证复印件；
- 12、 企业各项环境管理规章制度（企业盖章）；

**注： 为必报项，其余附件建设单位根据项目实际情况进行增减。所有附件须装订成册，与自查评估报告一并提交。**