"设计文档质量"专项评审

评分实施细则

一、可行性报告 (6分)

参照的编制办法是中国石油和化学工业联合会发布的《化工投资项目可行性研究报告编制办法》(2012 年修订版)(中石化联产发[2012]115 号)(以下简称"编制办法")。

1. 建设规模及产品方案(1分)

参考《编制办法》第3章(第15页)

- 1.1 产业政策等符合性分析(0.3分)
 - 1.1.1 产业政策符合性分析,+0.1 分。

标准写法是: "本项目符合《产业结构调整指导目录(2011 年本)》(修正)中的第 x 类第 x 项****第 x 条 '******'"或者 "本项目未列入《产业结构调整指导目录(2011 年本)》(修正)中的限制类或淘汰类"。

此判断必须有,没有则不得分。

参考的判据是《产业结构调整指导目录(2011 年本)》(修正)或者《外商投资产业指导目录(2011 年修订)》等。

1.1.2 行业准入符合性分析,+0.1 分

如果没有相应的行业准入政策,则得分。

1.1.3 所在地或园区发展规划符合性分析,+0.1 分

如果没有相应的发展规划,则得分。

- 1.2 建设规模和产品方案的选择和比较(0.7分)
 - 1.2.1 列出了建设规模,+0.2 分
 - 1.2.2 列出了主要产品,+0.2 分
 - **1.2.3** 列出了主要副产品,**+0.1** 分。如果没有副产品(不是有而没有列出),则得分。
 - **1.2.4** 进行了建设规模(产品方案)多方案(至少两个)比选的,**+0.2** 分,没有进行比选的则不得分。
- 2. 原料需求清单及来源(1分)

参考《编制办法》第5.1章节(第26页)

- 2.1 列出了主要原料(+0.2 分)及其用量(+0.1 分)
- 2.2 列出了辅助原料(+0.1分)及其用量(+0.1分)
- 2.3 列出了主要原料来源,+0.2 分。需要进行分析,没有分析的,-0.1 分
- 2.4 列出了辅助原料来源,+0.1 分
- 2.5 列出了原料的运输方式,+0.2 分

如果列出了《编制办法》中的表 5.1-1,则可以得 0.9 分。表中的"包装要求"不要求。

表 5.1-1 主要原材料、辅助材料、燃料来源表

项目	名称	数量(t/a)	来源	包装要求	运输方式	备注
原料						
辅助						
材料						
燃料						

3. 公用工程需求表(1分)

参考《编制办法》第5.4章节(第27页)

- 3.1 列出了主要公用工程名称,+0.3 分
- 3.2 列出了主要公用工程消耗量,+0.3 分
- 3.3 说明了是连续使用还是间断使用,+0.2 分
- 3.4 列出了主要公用工程来源,+0.2 分。需要进行分析,没有分析的,-0.1 分

4. 三废排放量表(1分)

参考《编制办法》第13.3章节(第68页)

- **4.1** 列出废水名称**+0.1** 分,废水量**+0.1** 分,废水组成**+0.1** 分,处理方法和去向 **+0.1** 分
- **4.2** 列出废气名称+0.1 分,废气量+0.1 分,处理方法和去向+0.1 分
- **4.3** 列出废固名称+0.1 分,废固量+0.1 分,处理方法和去向+0.1 分 如果列出了《编制办法》中的表 13-3-1~3,则可以得 0.9 分。

5. 投资估算表(1分)

参考《编制办法》第19章节(第81页)

- 5.1 建设投资估算,+0.3 分 需附 建设投资估算表
- 5.2 建设期利息估算,+0.3 分 需附 建设期利息估算表
- 5.3 流动资金估算,+0.3 分 需附 流动资金估算表
- 5.4 总投资估算,+0.1 分 需附 总投资估算表
- 6. 经济效益分析表(1分)

参考《编制办法》第21章节(第89页)

- 6.1 成本和费用估算,+0.1分 需附 成本和费用估算表
- 6.2 销售收入和税金估算,+0.1 分 需附 产品销售收入及税金计算表
- 6.3 税后利润,+0.1分 需附 利润与利润分配表
- 6.4 投资回收期,+0.1分
- 6.5 项目财务内部收益率,+0.1分 需附 项目财务现金流量表
- 6.6 财务净现值,+0.1 分
- 6.7 权益投资内部收益率,+0.1分 需附 权益投资财务现金流量表
- 6.8 借款偿还期,+0.1分
- 6.9 敏感性分析,+0.1 分
- 6.10 盈亏平衡分析, +0.1 分

二、初步设计说明书(10分)

参照《化工工厂初步设计文件内容深度规定》(HG/T20688-2000)(以下简称"深

度规定")进行编制。

1. 内容符合标准 HG/T 20688-2000 (1分)

主要章节满足 HG/T 20688-2000 标准的要求,必须包含有:总论(+0.2 分)、总图运输(+0.1 分)、化工工艺与系统(+0.1 分)、布置与配管(+0.1 分)、自动控制及仪表(+0.1 分)、供配电(+0.1 分)、给排水(+0.1 分)、消防(+0.1 分)、概算(+0.1 分)。对每个章节的深度在此不作要求。

- 2. 工艺方案论证(5分)
 - 2.1 列出常用的工艺技术方案,+1分
 - 2.2 不同技术方案投资的文字说明(孰高孰低),+0.5 分
 - **2.3** 不同技术方案消耗、转化率、能耗、流程繁简等方面的文字说明,**+1.5** 分。 每条说明 0.5 分,三条及以上得满分。
 - 2.4 本项目选用的工艺技术方案及选用理由,+2分
- 3. 过程节能及能耗计算(1分)

参考《深度规定》第24章节(第71页)

- 3.1 有项目综合能耗(+0.1分)及计算表(+0.2分)
- 3.2 有每吨产品的能耗(+0.1分)及计算表(+0.1分)
- 3.3 有每吨产品能耗比较表,+0.1分
- 3.4 有万元产值综合能耗(+0.1 分)及计算(+0.1 分)
- 3.5 有能源选择合理性分析,+0.1分
- 3.6 有节能措施, +0.1 分
- 4. 环境保护(1分)

参考《深度规定》第22章节(第65页)及环评报告

- 4.1 执行的法规和标准, +0.2 分
- 4.2 列出三废总量,+0.2分
- 4.3 废气处理方案,+0.2 分。没有废气则得分
- 4.4 废液处理方案,+0.2分。没有废液则得分
- 4.5 废固处理方案,+0.2 分。没有废固则得分
- 5. 总图布置遵循正确的标准及安全距离(1分)

参考《深度规定》第3章节(第5页)

- 5.1 采用的规范(+0.1分)及理由(+0.1分)
- **5.2 装置的火灾危险类别划分(+0.1 分)及建筑物耐火等级划分(+0.1 分)** 参照的标准是《建筑设计防火规范》(GB50016-2014)
- **5.3** 根据采用的规范列表说明界区内装置间设计距离(+0.1 分),说明符合规范的条文号(+0.1 分)及符合性(+0.1 分)

表 xxxx 厂房及设施间距表 (示例)

本项目设施	相邻设施	设计距离	规范要求	规范条 文号	符合性
	东: 空地	-	-	-	符合
电解整流二	厂内次要道路	5.65m	5m	3.4.3	1万亩
次盐水等(甲	南:一次盐水精制(戊类二级)	21.5m	10m	3.4.6	符合
类二级)	螯合树脂塔 (戊类)	21.5m	12m	3.4.6	1万亩
	西:一期电解等(甲类二级)(新	5.02m	4m	3.4.1	符合

本项目设施	相邻设施	设计距离	规范要求	规范条 文号	符合性
	厂房西墙为防火墙)				
	北: 110kV 开关所(丙类二级)	21.49m	12m	3.4.1	符合
	东: 空地	ı	-	-	符合
螯合树脂塔	南:冷冻及氯压缩(乙类二级)	41m	10m	3.4.6	符合
(戊类露天	西:一次盐水精制(戊类二级)	11.75m	10m	3.4.6	符合
设备)	北: 电解整流二次盐水等(甲类二级)	21.5m	12m	3.4.6	符合
冷冻及氯压	东: 305 变电所(戊类二级)	17.05m	10m	3.4.1	符合
缩 (乙类二	南: 氢处理及盐酸(甲类二级)	23.3m	12m	3.4.1	符合
细(乙矣二 级)		11.61m	10m	3.4.1	符合
汉)	北:一次盐水精制(戊类二级)	27.9m	10m	3.4.6	符合

5.4 根据采用的规范列表说明本项目与周边的设计距离(+0.1 分),说明符合规范的条文号(+0.1 分)及符合性(+0.1 分)

表 XXXX 建设项目与厂区周边环境间距一览表(示例)

序	周边单位名称		本项目装置设	设计距	规范间	规范条文	符合
号	方 位	名称	施名称	离 (m)	距 (m)	号	性
1	东	XX 公司办公楼(民 用建筑,二级)	XXXX 装置(甲 类、二级)	62	25	3. 4. 1	符合
		XXXX 起重搬运有 限公司戊类厂房	装卸鹤管(甲 类)	15	14	4. 2. 8	符合
		配电房(戊类)	XX 仓库(甲类, 二级)	16. 7	15	3. 5. 1	符合
		XX 村	XX 仓库(甲类, 二级)	585	30	3. 5. 1	符合
2	南	农田/预留空地		8.6			符合
		XX 村	XX 仓库(甲类, 二级)	1300	30	3. 5. 1	符合
		10kV 电力线 (杆高 10m)	<i>→</i> - <i>y</i> X /	15. 1	15	11. 2. 1	符合
		10kV 电力线 (杆高 10m)	XX 圆形池(甲 类)	16. 2	15	11. 2. 1	符合

6. 重大危险源分析及相应安全措施(1分)

参照的标准是《危险化学品重大危险源辨识》(GB18218-2009)

- 6.1 重大危险源物质分析,+0.2 分
- 6.2 重大危险源分析, +0.3 分
- 6.3 HAZOP 分析,+0.2 分
- 6.4 采取的安全措施,+0.3分

三、设备设计文档(4分)

- 1. 塔设备计算说明书(1分)
 - **1.1 给出设计条件:**设计压力、设计温度、设备内介质名称和组成、设备直径及计算长度 **+0.2 分。**
 - 1.2 核算内容:风载荷计算、地震载荷计算,耐压试验校核 +0.2 分
 - **1.3 计算结果:**设备简体壁厚、封头壁厚、裙座(或支耳)厚度、地脚螺栓大小及个数, +0.2 分
 - 1.4 计算示例, +0.2 分
 - 1.5 设备条件图,+0.2 分
- 2. 换热器设计结果表(1分)

此处所指的换热器是指管壳式换热器。如果没有管壳式换热器,则得分。

- **2.1 给出设计条件:** 管程及壳程的设计压力、设计温度、管程与壳程内介质名称和组成、换热器结构形式、折流板形式和间距、壳程直径、换热管直径及计算长度,接管尺寸及方位。 **+0.3** 分
- 2.2 计算结果:设备简体壁厚、封头壁厚、管板厚度、设备法兰复核。+0.2 分
- 2.3 计算示例 +0.3 分
- 2.4 设备条件图 +0.2 分
- 3. 反应器设计说明书(1分)

此处所指的反应器是指容器类反应器。如果是固定床管壳式反应器,则参 照换热器的评分细则。如果是搅拌釜,则给出搅拌釜的工艺参数,搅拌桨的形 式和工艺尺寸。如果是其它类型反应器,则给出外形尺寸、内件结构及参数。 所有类型的反应器都要给出接管尺寸。如果没有反应器,则得分。

- **3.1 给出设计条件:**设备内筒及夹套(或盘管等)的设计压力、设计温度、设备 直径及计算长度、进出口物料的介质名称及组成,+0.3 分
- **3.2 计算结果:** 反应器的设备工艺参数,包括反应器的工艺尺寸、内件的工艺尺寸。如反应器内有催化剂床层,则核算流动阻力降。如果是塔式反应器,给出反应塔段的持液量和气液相停留时间。**+0.2** 分
- 3.3 计算示例,+0.3 分
- 3.4 设备条件图 +0.2 分
- 4. 工艺设备一览表(1分)
 - 4.1 正确区分定型设备和非标设备,+0.1分
 - 4.2 列出主要设备位号,+0.1分
 - 4.3 列出主要设备技术规格,+0.3分
 - 4.4 列出主要设备型号或图号,+0.2 分
 - 4.5 列出主要设备材质,+0.2 分
 - 4.6 列出主要设备数量,+0.1分