

现场设备设施基础出新工作量

蜡酯化及醇解岗位：蜡酯化 27 台机泵基础共计 28 m²、2 个配料槽槽基础共计 8 m²，2 个配料釜基础共计 8 m²，4 个反应釜基础共计 16 m²，12 个换热器共计 50 m²，回收酯收集槽 1 m²，隔油槽 7 m²，VOC 装置 4 m²；蜡酯化围堰：东(7.6m + 5.2m) × 0.25m，北(26m+1.5m) × 0.3m，西(9.6m+6.4m+6.0m) × 0.45m；中间罐区围堰：北：26m，东 18m+2.3+3.4+4.2，西：17m，南：26m，高度北侧平均：0.35m；醇解动静设备基础：01 单元：15m²，02 单元：13m²，03 单元：26m²，醇解污水泵 P0181:长 7m，宽 4m，高（北）0.7，分液收集池：长 2m，宽 1.8m，高 0.5m

精馏岗位：精馏 96 台机泵共计 105.1 m²，5 个分馏塔 29 m²，6 个液封槽 22 m²，2 个前馏分槽 4 m²，真空循环水槽 3 m²，8 个换热器 13 m²，2 个蒸馏釜 13 m²，7 个储槽 18 m²，过滤器，板换共计 3 m²，5 个回流罐 4 m²，蒸汽缓冲罐 5 m²，进料预热器 5 m²，回流加热器 1 m²，9 个冷凝器 25 m²，汽水分离器 1 m²，4 台真空机组共计 21 m²，VOC 装置 6 m²；精馏罐区围堰：240m × (0.25+0.25)；精馏南污水泵：长 9.55，宽 3.6，高 1m，厚 0.25m，精馏东污水 (3.6+3.6+5.5) × 0.24

加氢岗位：加氢82台机泵共计105m²，2台高压氢气储罐12m²，甲醇塔7m²，2个缓冲槽2m²，2个高压分离器5m²，4个氢化反应器6m²，塔釜产物罐2m²，2个给料预热器2m²，2个中间罐4m²，4个膨胀槽4m²，2个混合槽4m²，蒸发受槽8m²，热水槽2m²，还原水收集槽2m²，12个冷凝器30m²，2个真空冷凝器基础4m²；VOC装置13m²；加氢中间罐区：围堰：230m × (0.25+0.25)，甲醇中间罐区：(36 + 16) × 0.5；加氢东分液收集1.9 × (0.1+0.5) × 2，1.7 × (0.1+0.5) × 2，收集池：(3.6+0.25) × (1.6+0.3)，(4×2+3.6+3) × 0.3；加氢西污水收集池：3m²

加氢、精馏中间罐区：44 个储槽基础共计 298.9 m²

加氢机房：6 台仪表缓冲罐 4 m²，4 台循环机缓冲罐分离器 5 m²，2 个集油器 3 m²，5 个缓冲罐 14 m²，2 个高压氮气储罐 8 m²，3 台机泵 8 m²，填料水槽 5 m²，填料冷却器 2 m²，4 台循环机基础 120 m²，氢压机共计 190 m²，雨棚支撑基础 1 m²，支撑：H175 × 6 根 × 1.45m，氮气压缩机：7 m²；

油炉：5 台机泵共计 6 m²，2 个低沸槽 2 m²，2 个储油槽 4 m²；沙池：6 m²

循环水站：4 台机泵共计 8 m²，消防泵 5 台计 10 m²

丙 B 罐区：6 个储槽共计 30 m²，共 15 台机泵 22 m²，VOC 装置 7 m²，围堰 210 米 × 0.7m = 147 m²；

甲醇罐区：4 个储槽 45 m²，机泵 7 台 12 m²，VOC 装置 24 m²；围堰 170 米



*0.7m=119 m³

精化污水班组装置：机泵共 92 台共计 95 m³，厌氧反应器 3 m³，其他静设备共计 33 m³（包括洗涤塔，生物洗涤塔，活性炭吸附器，脱氯塔，沙滤罐，炭滤罐等）

施工要求：

- 1、动静设备基础有油污的先用去油污丙酮清理干净；
- 2、设备基础、围堰破损、沙化的请施工方先行处理；
- 3、动静设备基础刷黄色油漆两遍，围堰刷黄黑相间；
- 4、施工方做到工完料尽场地清，服从现场指挥，文明施工。

孙山 李以
颜正平

