一、某精馏塔塔釜再沸器的设计条件：

塔釜液面操作压力：0.4MPaA

气相分率：0

塔釜液相组分：环己醇40.88 wt%、环己酮55.76wt%、二苄醚3.36wt%

再沸器出口气相分率：15wt%（可微调）

塔釜正常液位距再沸器气相口中心高度：1000mm

公用工程：0.9MPaA饱和蒸汽

热负荷：5.13Mkcal/h

二、某精馏塔塔顶冷凝器的设计条件：

塔顶操作压力：0.3MPaA

塔顶气相分率：1

塔顶气相流量：32t/h

塔顶气相组成：环己烷5.3wt%、氮气0.025wt%、氧气0.075%、环己酮1.3wt%、正丁醇0.2wt%、正戊醇93.1wt%

公用工程：循环水33/41℃，压力0.5MPaA

要求：压降低于2KPa，冷凝器出口温度65℃。

三、附件：

管壳式换热器条件表（条件样表）

四、要求：

根据上述条件使用HTRI或EDR软件对换热器进行计算和设计，提交文件为换热器计算书和换热器条件表。