乙苯脱氢制苯乙烯 全流程虚拟仿真实验





▶ 8:00~8:45
第1课时 项目来源与技术

▶ 8:45~9:30 自学操作手册,安装软件

▶ 9:50~14:00 第2-6课时 仿真操作训练

根据操作手册完成反应段开车、精馏段开车训练,以最高成绩计入

▶ 14:00 ~15:30 第7-8课时 精馏段开车考核,要求达到连续稳态

要求: 开车结束需记录稳定运行数据, 截屏, 粘贴到实验报告;

1周后将电子实验报告发送xinliangfang@ecust.edu.cn

教学目的

- 了解乙苯脱氢制苯乙烯生产方法、工艺流程、工艺指标以及乙苯负压脱氢的技术优势;
- 掌握典型化工单元过程中主要设备构成,并进行相关的设备搭建与组合;
- 掌握乙苯负压脱氢制苯乙烯仿真生产中的开车、停车、稳态调整、典型事故处 置等操作过程;
- 掌握化工生产过程中有关温度、压力、流量等控制方案,理解控制器 PID 调节原则,了解DCS在现代化工生产中的应用;
- 增强化工安全生产意识,养成良好的安全操作习惯,提高事故的应急处置能力。





2. 仿真实验操作



苯乙烯-高分子合成材料的重要单体

- 自身均聚,聚苯乙烯树脂
- · 与丙烯腈、丁二烯共聚得ABS树脂
- · 与丁二烯共聚可得丁苯橡胶及SBS塑性橡胶等
- 聚苯乙烯泡沫



ABS



SBS



SBR

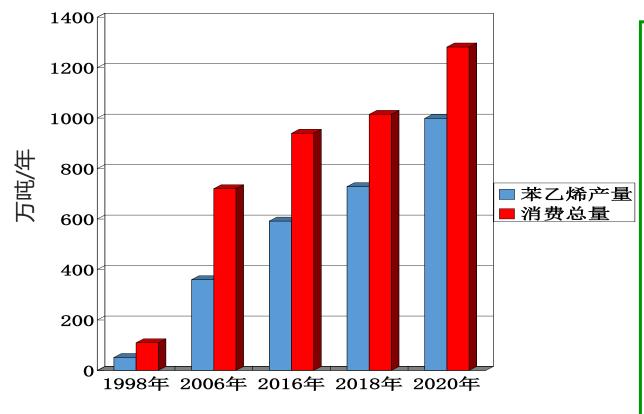


EPS

工程塑料、合成橡胶、建筑保温材料、包装材料 等



苯乙烯是用于生产各种弹性体、塑料和树脂的重要单体。



1998-2020年苯乙烯产能和消费量走势

- ◆ 2018年,苯乙烯消费量超过1000 万吨/年,国内产量760.8万吨, 自给率71.8%。
- ◆ 2020年,恒力石化(72万吨)和 浙江石化(2套60万吨)苯乙烯 装置顺利投产,国内总产能量达 999万吨,自给率78%。

苯乙烯自给率显著提升!

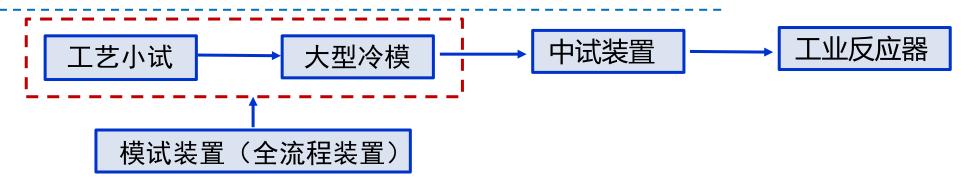


1.2 乙苯脱氢制苯乙烯

- 强吸热: 温度对动力学和热力学影响一致,高温有利
- 增分子: 负压有利,但压力过低会影响反应速率
- 可逆反应: 开发催化剂
- 脱氢液: 含有苯、甲苯、乙苯、苯乙烯,粗产品需进一步分离

THE THE PARTY OF T

1.3 乙苯脱氢反应器



● 工艺小试 (反应特性)

在单管等温反应器中完成工艺条件优选,例如考察不同<mark>温度</mark>对反应转化率、选择性的 影响,考察不同水/乙苯进料比、乙苯液空时速、催化剂尺寸的影响。

● 大型冷模 (传递特性)

研究反应器中的流体力学行为,例如反应床层的速度场、压力场等。

● 全流程实验 (稳定性)

收集间隙到连续过程的重要数据,比如乙苯脱氢反应<mark>催化剂考评(再生、热稳定性),</mark> 反应器类型(两段绝热反应器),物料循环使用和回收利用等。



1.3 乙苯脱氢反应器 (产学研案例)



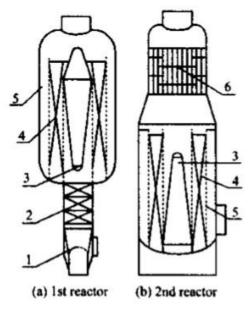




全流程模试装置 (两段绝热反应器)



大型冷模装置 (轴径向流动反应器)



工业装置 (两段绝热反应器)

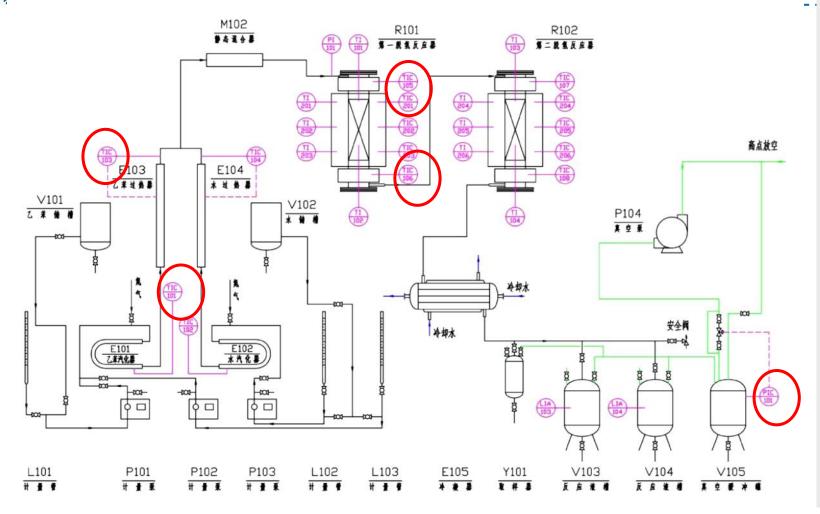
朱子彬教授领衔开发"轴径向反应器"应用于乙苯负压脱氢制苯乙烯工业装置,荣获国家、中石化集团公司科技进步奖,上海市技术发明奖等; 戴迎春教授的乙苯脱氢制苯乙烯催化剂开发项目

案例介绍链接: http://s.ecust.edu.cn/portal/schoolCourseInfo/hlszcourse

《化工过程分析与开发》: 乙苯脱氢轴径向反应器开发

W STATE AND ASSESSED TO STATE ASSESSED TO STATE AND ASSESSED TO STATE ASSESS

1.4反应段工艺



反应器设备选型

两段绝热反应器,直径5cm,催化剂床 层总高90cm,催化剂装填量1766ml;

Fe₂O₃-CuO-K₂O₃-CeO₂

反应器进出端装有加热铁块,有利于 <mark>段间加热物料</mark>,保温层采用电热丝加热, 其温度与反应床层温度一致,原料由过热 水蒸气加热。

• 脱氢反应操作

操作压力 P₌ - 65kPa

乙苯进料速度 1 L/h

水烃比 1.3~1.8 (wt)

乙苯液时空速 LHSV = 0.3~0.6hr-1

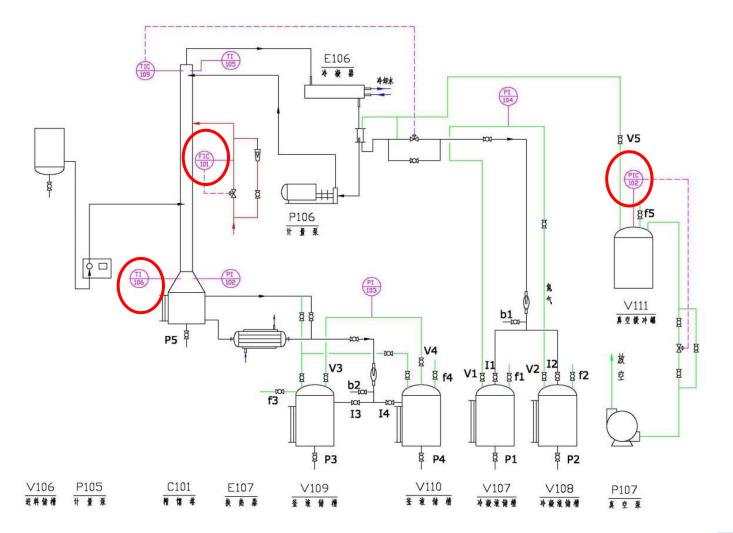
第1反应器入口温度 T_{in1}= 590~620℃

第2反应器入口温度 T_{in2}= 595~625℃

设备: 反应器 (R) 储罐 (V) 泵 (P) 换热器 (E) 混合器 (M) ; 控制器: TIC (汽化器、过热器、保温层等) PIC (真空系统)

T.

1.5 精制段工艺



• 精馏塔设备选型

乙苯(136.2℃)和苯乙烯沸点(145.2℃)相差小,采用高效填料塔,苯乙烯容易自聚,塔釜温度应低于109℃,因此采用真空精馏。

本装置采用φ 4*4mm θ 环不锈钢压延填料, 每米塔段理论板为25~33 块,精馏段高度为 1.2 m,提馏段高度为1.4 m。

• 精馏段操作条件

操作压力 P_表= -70kPa 粗苯乙烯进料: 500 ml/h 回流比 R= 7~8 塔顶温度 T≈ 88°C 塔釜温度 低于109°C 8 ml/h

•主要设备:精馏塔 (C),储罐 (V),泵 (P),换热器 (E);控制器: TIC (塔釜温度),PIC (塔顶压力,FIC (塔顶回流液、氮气)



1. 项目来源与技术

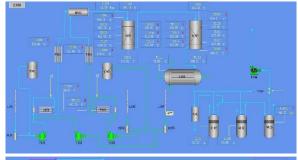


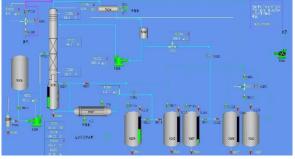


2.1 虚拟仿真实验特点

- ✓ 关键设备特征
- ✓ 熟悉工艺流程
- ✓ 冷态开车操作
- ✓ 正常停车操作
- ✓ 典型事故处理

虚拟仿真实验内容



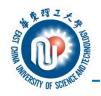


虚拟仿真软件界面



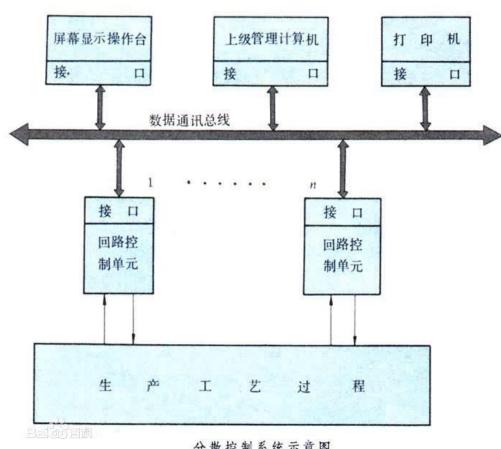
乙苯全流程实验装置

- "真": 模拟真实生产的操作环境(DCS),有真实的生产氛围。
- "仿": 学生在软件上的操作被反馈给后台数据模型,数据模型通过计算,仿照真实生产线各项参数给予反馈,使操作者获得与实际操作相仿的体验。



2.2 DCS控制系统

- □ DCS: Distributed Control System分散 控制系统
- □ DCS系统采取控制回路分散化和数据管 理集中化的策略,全部信息经通信网络由 上位计算机监控、操作:单个控制回路出 现故障不会波及整体
- □工业装置的大型化、连续化必然与过程的 检测、控制和管理集中化紧密联系,在石 化、冶金、电力等各行各业广泛应用。

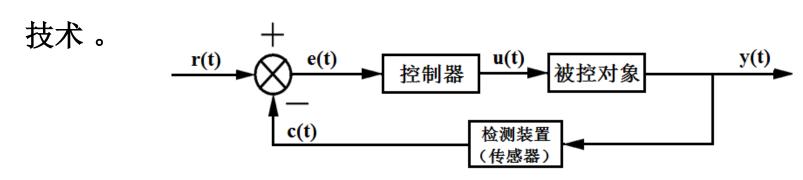


分散控制系统示意图



2.3 PID调节技术

- □ 闭环控制系统:被控量y(t)的检测值c(t)与给定值r(t)进行比较,形成偏差值e(t),控制器以e(t)为输入,按一定的控制规律形成控制量u(t),通过u(t)对被控对象进行控制,最终使得被控量y(t)运行在与给定值r(t)对应的某个值上。
- □ PID调节: 比例(P)、积分(I)、微分(D),代表三类控制规律;
- □ PID应用: PID具有稳定性好、可靠的特点,在自动控制系统中, 超过80%采用PID调节



闭环控制系统原理框图



2.4 控制器使用方法

TIC、PIC、FIC控制器参数

PV: 是过程值,即实际的测量值;

SP: 是设定值,设定某一点的值:

OP: 是输出给执行机构的控制信号, 是手动设置时的阀门开度,

例如:输出信号4~20mA,手动设置为4,阀门全关;手动设置为

20, 阀门全开; 手动设置为12, 阀门开度为50%; 手动设置为16,

阀门开度为75%……

控制策略:

当过程值(PV)远离设定值(SP)时,采用手动模式(Manual), 设置OP值;

当过程值(PV)达到或接近设定值(SP)时,采用自动模式 (Auto),控制器将按照PID自动调节OP值。 在 DCS 图中通过 PID 控制器调整气动阀、电动阀和电磁阀等自动阀门的开关闭合。在 PID 控制器中可以实现自动/AUT、手动/MAN、串级/CAS 三种控制模式的切换。



点击此处会弹出下面对话框



在对话框中选择MAN、AUT、CAS模式

【AUT】计算机自动控制。

【MAN】计算机手动控制。

【CAS】串级控制。两只调节器串联起来工作,其中一个调节器的输出作为另一个调节器的给定值。

【PV 值】实际测量值,有传感器测得。

【SP值】设定值,计算机根据 SP值和 PV值之间的偏差,自动调节阀门的开度;在自动/AUT模式下可以设定此参数。

【OP 值】计算机手动设定值,在 DATA 处输入 $0\sim100$ 的数据调节阀门的开度;在手动/MAN 模式下调节此参数。

END!

