

化工单元操作 安全防范







换热方法和设备

根据传热方式和结构的不同,**间壁传热**的换热设备主要有管壳式换热器,板式换热器、管式换热器、板壳式换热器。**管壳式**换热器又有固定管板式、浮头式、U形管式等;板式换热器有板翅式、螺旋板式、夹套式等。**管式**换热器有套管式、蛇管式、翘管式、喷淋管式、箱管式、空冷器等;板壳式换热器由板组成传热面并且有外壳。此外,还有**热管式**、石墨换热器等。





危险性分析:

3.违章操作,引起事故

换热器操作有严格的操作规程,许多换热事故的发生都与**不严格操作**规程操作有关系。





1. 严格安全操作

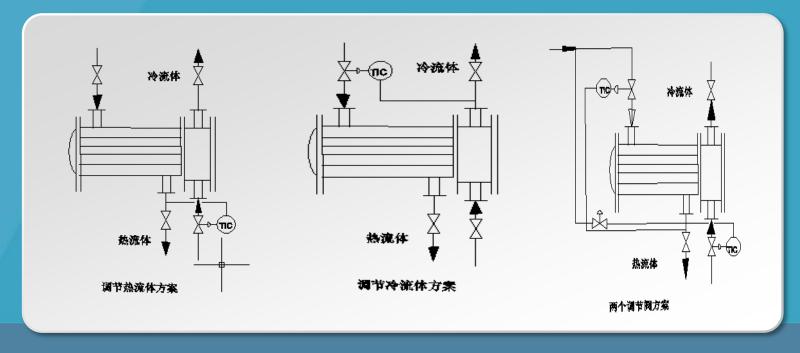
应严格控制操作温度、压力、流量等工艺参数,使其操作条件平稳。

根据不同情况,安装温度计或温度指示仪,温度、压力、流量自动调节系统及自动检测和报警装置,要保证仪器、仪表灵敏好用,避免故障所带来的火灾危险。





根据进出冷热流体温 差情况,无相变管壳 式换热器控制可以采 用调节冷流体、调节 热流体、同时调节等 三种控制调节方案。



无相变管壳式换热器控制措施





- ①当热流温差**小于**冷流温差时,冷流体流量的变化将会引起热流体 出口温度的显著变化,调**节冷流**体效果较好。
- ②当热流温差大于冷流温差时,热流体流量的变化将会引起冷流体出口温度的显著变化,调节热流体效果较好。
- ③当热物流进出口温度大于150摄氏度时,不宜采用三通调节阀,可采用两个两通调节阀,一个气开,一个气关。



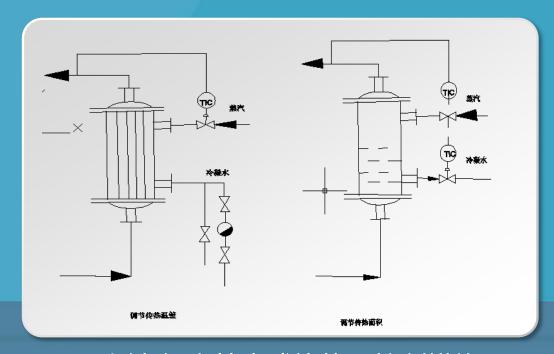


- ④采用直接蒸汽加热时,必须严格控制蒸汽压力,防止压力升高引起 冷流体温度的急剧升高,引发爆炸。一般采用调节蒸汽压力来改变冷 凝温度,从而调节加热器的温度差,达到控制被加热介质的温度。
- ⑤ 改变传热面积以控制冷介质的出口温度,这种方式是利用调节换热器中的冷凝水量来达到的。





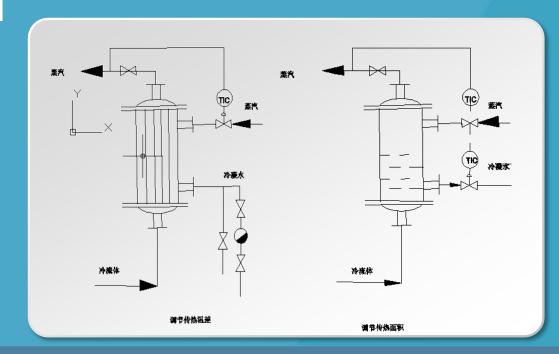
可以采用调节传热面积、调节传热温差二种控制调节方案。



一侧有相变管壳式换热器控制措施







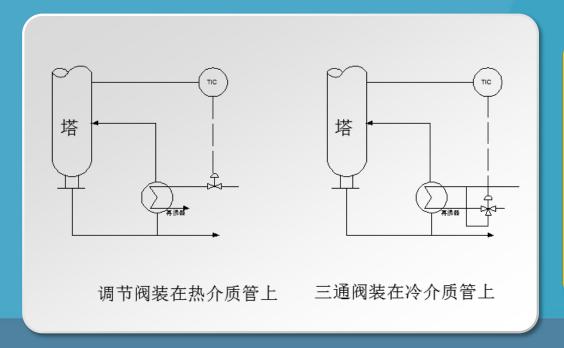
一侧有相变管壳式换热器控制措施

- ⑥蒸汽冷凝供热的加热器,一般采用 调节蒸汽压力来改变冷凝温度,从而 调节加热器的温度差,达到控制被加 热介质的温度。
- ⑦改变传热面积以控制冷介质的出口 温度,这种方式是利用调节换热器中 的冷凝水量来达到的。



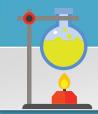


防火防爆安全措施:



- (1) 将调节阀装在热介质管道上,根据被加热介质的温度调节热介质的流量。
- (2) 当热介质的流量不允许改变时(如工艺流体),可在冷介质管道上设置三通调节阀以保持其流量不变。

再沸器控制措施

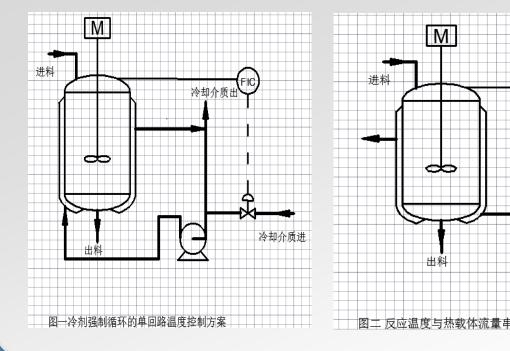


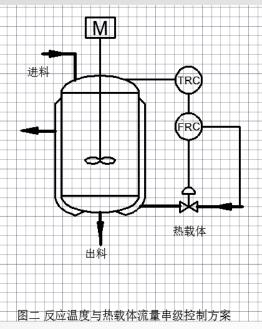


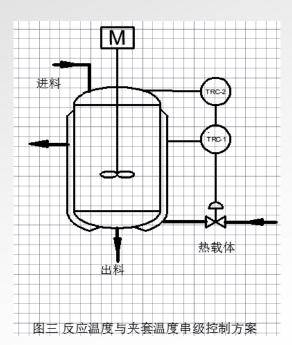
防火防爆安全措施:

釜式反应器温度控制:

主要有冷剂强制循环单回路温度控制、与载热流 体的串级控制、与夹套的串级控制三种。







釜式反应器温度控制





2. 忌水性物质严禁用热水和水蒸气加热

与水能发生反应并存在火灾危险性的物料,不能用热水和水蒸汽作加热热源,以防接触发生危险反应。





3. 控制和消除引火源

输送过热饱和水蒸汽和高压蒸汽的管道及加热设备,应用不燃或难燃材料保温处理;其上严禁搭放烘烤可燃物,并经常清除高温表面上的污垢和物料,防止因高温表面引起物料的自燃分解,管道和设备近旁严禁堆放可燃物。

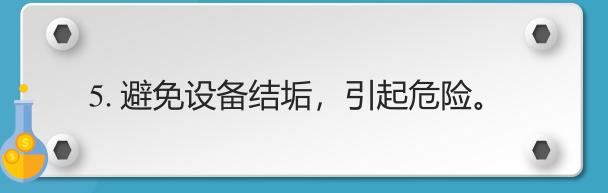




4. 如果操作条件不稳定或操作控制不当,频繁地开停车,超温、超压运行,易导致设备泄漏和失效。









冷却与冷凝的主要区别在于被冷却的物料是否发生相的改变,若发生相变(如气相变为液相)则称为冷凝,无相变而只是温度降低则称为冷却。





冷却和冷凝方法和设备

根据冷却与冷凝所用的设备不同可分为直接冷却与间接冷却两种。

在石油化工过程中经常使用各种各样的冷凝器,如蒸馏塔顶气体馏出物的冷凝、水蒸汽的冷凝、冷冻剂蒸气的冷凝等。在冷凝过程中涉及到的主要设备有:管壳式冷凝器、空气冷却器、板式冷凝器和螺旋板式冷凝器等。

ì

危险性分析

反应设备和物料,由于未能及时 得到应有的冷却或者冷凝,常是 导致火灾、爆炸的原因。





- (5) 为保证不凝可燃气体安全排空,可充氮进行保护。
- (6) 高凝固点物料,冷却后易变得黏稠或凝固, 在冷却时要注意控制温度,防止物料卡住搅拌 器或堵塞设备及管道。