PART 4B

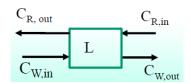
Water Pinch Method

水夹点方法

传质模型的提出

我们关注整个水系统中的"用水"部分

在用水子系统中,工艺物流与水流在一个单元里发生传质:



假设工艺物流流量 $F_{\mathbb{R}}$,用水流量 $F_{\mathbb{W}}$ 。

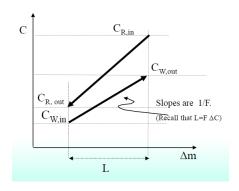
传递的物质浓度较低因此含量与 F 相比可直接忽略。

这个传质过程与换热类似,只不过先前的热量(焓)变成了质量,温度变成了浓度。

过程也遵守质量传递和质量守恒定律

$$L = F_{\rm R} \left(C_{\rm R,in} - C_{\rm R,out} \right) = F_{\rm W} \left(C_{\rm W,out} - C_{\rm W,in} \right)$$

因此,效仿 T-H 图,我们用浓度 C-质量 m 图表示这一过程

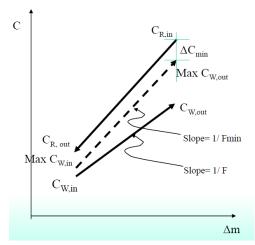


Concentration Flow Diagrams

斜率的倒数为流股的流量

极限水曲线

传热存在温差限制,那么传质自然也有浓度差限制



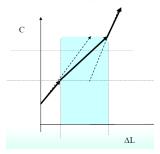
所以在这样一个传质过程中,水的进出口浓度都会存在一个上限值。这些上限值不仅仅由最小浓度差决 定,还需考虑很多因素。

因此,题目一般会直接提供各过程的水浓度上限值。我们用这些上限值和传质量得到的是水的极限曲 线。

M.B.教授的 PPT 中没有说清楚,例题中给出的 $C_{
m IN}$ 和 $C_{
m OUT}$ 是用水的进出口浓度上限,不是工

艺物流的数据,所以 C_{OUT} 会高于 C_{IN} ,极限曲线的箭头是朝夕的

一个工艺中自然不可能只有一股工艺物流需要传质,因此我们还要引入水的极限曲线的组合曲线:



现在我们思考横坐标的含义。就如同 T-H 图中的横坐标表示的是焓的相对值一样,横坐标表示的是物流中溶质质量的相对值。我们也只关心过程中溶质质量的变化量。为了便于后续的操作,我们规定,极限水曲线的起点横坐标为 0,这使得它的起点位于纵坐标轴上。

最小用水量

在寻找最小用水量时,我们假设供水只有一股,这股水的重复利用满足了所有物流的传质需求。

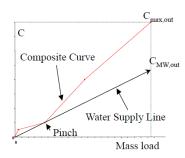
这样,在 C-m 图上,表示供水的就是一条笔直的线段(供水线,Water Supply Line)

因为供水最开始的浓度一般为 0(新鲜水,Fresh Water),溶质质量自然也为 0,因此,供水线的起点为原点,终点与组合曲线的终点位于同一横坐标,这使得传质质量相等。

而它的斜率是供水流量的倒数,因此,斜率可以任意变化,且斜率越大,供水量越少。

但很显然, 供水线不可以在组合曲线上方。

于是,当供水量达到最小时,供水线与组合曲线出现除原点外的交点,水夹点(Water Pinch)出现了:



类似地,从这张图中我们能得到一个重要结论: 水夹点上方不应使用新鲜水,水夹点下方不应排放废水 此外,我们也能发现 $C_{
m MW\,out}$ 与 $C_{
m max\,out}$ 的差距比较大

问题表法

同样图象法直观但不准确,我们使用一个稍微数学一点的方法。

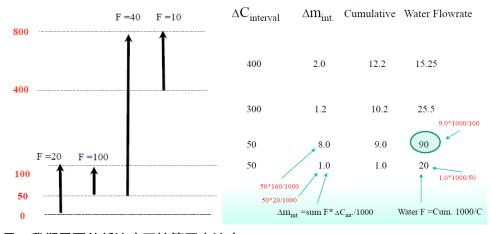
问题表法的原理与 PART 2 中的问题表法类似:

- ① 可以确定的是,用水夹点只会在组合曲线的折点上产生
- ② 如果这些点中的某一点在供水线上,则供水线的斜率就是该点的纵坐标除以横坐标
- ③ 这样可以得到多个斜率,斜率最小的那个点就是水夹点,因为只要斜率比它大,供水线就会高于夹点了。

假设现在有工艺流股需要传质,给出了各过程的用水浓度上限:

Process number	Mass load of contaminant (kg/h)	C _{IN} (ppm)	C _{OUT} (ppm)	Water flowrate (te/h)
1	2	0	100	20
2	5	50	100	100
3	30	50	800	40
4	4	400	-800	10

就像 PART 2 里面学的一样,我们将浓度分区间,算出每个区间的传质量



但不同的是,我们需要从低浓度开始算至高浓度:

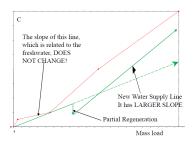
第一区间浓度范围为 0 50,存在一条流股,流量 F 为 20,那么传质量为 20 *(50 - 0)= 1000,此时 水中累积的质量为 1000,用 1000 除以该区间最大浓度 50,得到的 20 为当前最小用水量,就是纵坐标为

50 的折点的斜率倒数。

第二区间浓度范围为 50 100,存在三条流股,总流量 F 为 160,传质量 8000,此时累计质量 8000 + 1000 = 9000(这就是第二个折点的横坐标),9000 除以该区间最大浓度 100(第二个折点的纵坐标),得到的 90 为当前最小用水量(第二个折点的斜率倒数)

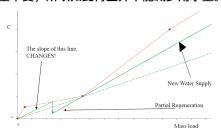
以此类推,最后得到的一系列最小用水量中的最大值(此时斜率最小)就是最终的最小用水量。

部分再生 Partial Regeneration



对浓度在夹点以上的水作再生处理使其浓度降低,会发现在后续的传质中用水量会变小(图上是斜率变大),也就是说实际上只用再生一部分水,看似节约了。

但是对于该浓度以下部分的传质,用水量不变,所以如此再生并不能减少用水量。



但如果在夹点以下作再生,可以看出,两段供水线的斜率都增大了,这意味着用水量得到了有效减少。

进一步分析

最后需要说明的是,水夹点法并没有那么多用处,它只能处理只传一种溶质的用水系统,并且只能用于得到最小用水量,不能用于设计用水网络。

PART 5

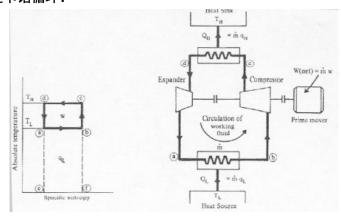
Refrigeration Cycles

制冷循环

逆卡诺循环(Carnot Cycle in Refrigeration Mode)

在大学物理 | 和化工热力学中,我们都学习了制冷循环。

最简单的循环就是逆卡诺循环:



 $a \rightarrow b$ 在 T_{Γ} 下等温可逆膨胀,熵增加

吸热 $Q_L = T_L \Delta S$

 $b \rightarrow c$ 绝热(等熵)压缩,温度由 T_L 升至 T_H

吸收功

 $c \rightarrow d$ 在 T_H 下等温可逆压缩,熵减少

放热 $Q_{\rm H} = -T_{\rm H} \Delta S$

d → a 绝热 (等熵) 膨胀,温度由 T_{H} 降至 T_{L}

做功

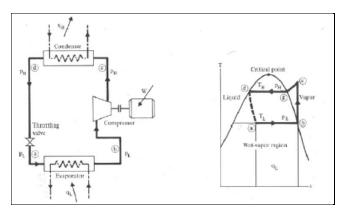
于是,工质在低温段吸收热量之后,由压缩机提升至高位热能,再将热量在高温段放出,重新回到低温段,如此循环,实现制冷。

由热力学定律,该过程需要的净功 $W=-(Q_{\rm L}+Q_{\rm H})=\Delta S\big(T_{\rm H}-T_{\rm L}\big)$,也就是 T-S 图中矩形的面积 我们定义系数 COP 衡量一个循环的效率

$$COP = \frac{Q_L}{W} = \frac{\Delta S (T_H - T_L)}{T_L \Delta S} = \frac{T_H - T_L}{T_L}$$

单级干式制冷循环(One-Stage Dry Refrigeration Cycle)

接下来我们看一个实际一点的循环



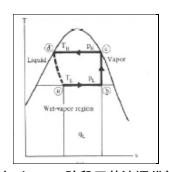
- a → b 湿蒸汽定压蒸发
- b → c 低压蒸汽压缩为高压蒸汽
- c → d 高压蒸汽冷却为高压液体
- d → a 高压液体节流膨胀为湿蒸汽

该循环将 a→b 放在了气相区而非两相区,所以被称为干式循环。

这在热力学上并不是最优,但对于实际应用,湿式循环会使机械产生很多问题,因此干式循环

Mechanically Better

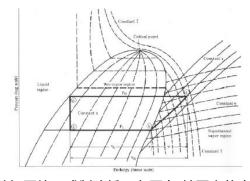
湿式循环如下图



和卡诺循环相比,干循环和湿循环都在 d → a 阶段用节流阀代替了膨胀机,也是因为

Mechanically Better

p - H 图



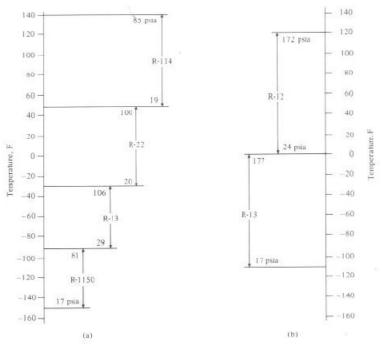
单级压缩干式制冷循环在压力-焓图上的表示

制冷流体选择

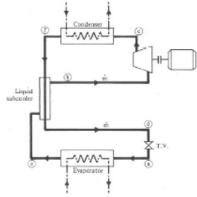
一般来讲,为了达到高效率, $p_{\scriptscriptstyle L}$ 应尽可能低,但是不能低于大气压。因此,选择的制冷剂需要有一

个正常的沸点与循环的最低温度兼容(通常比人们想要冷却的系统低 10)。 $p_{\rm H}$ 则和在高温段带走热量 $q_{\rm H}$ 的冷却介质兼容。如果是冷却水, $T_{\rm H}$ 应该高于冷却水温度 $10^{\circ}{\rm C}$ 。

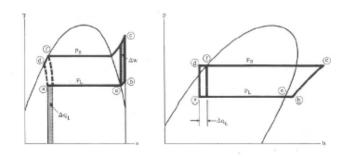
我们通过下面这张图选择制冷流体,每个制冷流体都有其上限与下限,比如 R-22,它的范围是约-30 °F至 50°F。只有我们选择的 $T_{\rm L}-T_{\rm H}$ 区间应该被包含在这个范围内,才能选用 R-22。如果 $T_{\rm L}-T_{\rm H}$ 区间太大,需要用到多种流体,就要设置多个循环了。



变式:部分冷却



上面这个制冷循环中,发生了流股间换热,这意味着节流阀前的流体温度降低了,压缩机前的流体温度升高了。T-S 图和 p-H 图上可以直观地表示出变化:

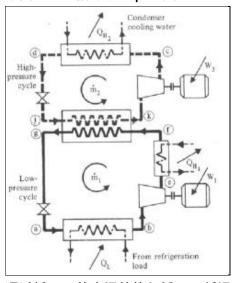


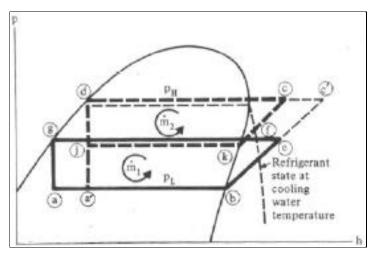
可以看出,因为压缩机前流体温度升高,b 点沿着等压线抬升,使其相比原循环多出了一部分面积, 这部分面积就是需要额外做的功;由于节流阀前的流体温度降低,a 点左移,下方多出的面积就是额外移 走的热量。

多级制冷循环

对于温度跨度较大的制冷,单级压缩对压缩机的要求太高了。因此采用多级循环。

下面是二级循环以及 p-H 图





通过循环 1 的高温放热与循环 2 低温吸热,将两个循环连接起来。注意循环 1 的高温温度低于循环 2 的低温温度,因此右边两个框是有重叠的。从右图也能够看出,循环 1 的高温放热量高于循环 2 低温吸热量,因此循环 1 要额外放热。