4 泄漏量计算

4.1 液体泄露

• 根据伯努利方程可以建立液体经小孔泄漏的速度计算公式:

$$Q=C_dA
ho\sqrt{rac{2(P-P_0)}{
ho}+2gh}$$

• Q: 液体泄漏流量, kg/s。

• C_d:排放系数,通常取0.6~0.64。

一般取值法:

○ 薄壁 (壁厚≤孔半径) 小孔泄漏, 其值约为0.62。

■ 厚壁 (孔半径<壁厚8倍孔半径) 小孔或通过一短管泄漏, 其值约为0.81。

■ 通过修圆小孔排放,则排放系数为1.0。

■ 保守估计, 取1.0。

○ 根据泄漏口形状取值:

雷诺数Re	圆形/多边形	三角形	长条形	
> 100	0.65	0.60	0.55	
≤ 100	0.50	0.45	0.40	

• Re: 雷诺数, $Re = L\nu\rho/\mu$ 。

■ L: 流场的几何特征尺寸,如管道的直径。

■ ν: 流体的流动速度。

■ ρ: 流体的密度。

■ µ: 流体的粘度。

。 对于圆管内的流动,当Re < 2300时,流动总是层流;Re > 4000时,流动一般为湍流; 其间为过渡区,流动可能是层流,也可能是湍流,取决于外界条件。

。 对于平行流体流过光滑平板的情况,边界层由层流转变为湍流的临界雷诺数约在 $10^5{\sim}3{\times}10^6$ 之间。

A: 泄漏口面积, m²。

• ρ : 泄漏液体密度, kg/m^3 。

• P: 容器内介质压力, Pa。

• P_0 : 环境压力, Pa。

• g: 重力加速度, $9.8m/s^2$ 。

• h: 泄漏口上液位高度, m。

4.2 过热液体泄漏

过热液体是指液体的温度超过其沸点而没有沸腾的情况。如果液体的沸点低于周围环境温度,泄漏后一部分液体将立即闪蒸为蒸气。假设闪蒸过程绝热,则很容易确定闪蒸部分的比例,即闪蒸液体分数为:

$$F_V = \frac{C_p(T - T_b)}{H_V}$$

• F_V : 闪蒸液体分数,直接蒸发的液体与原液体的比例。

• C_p : 液体恒压热容, $J/(kg\cdot K)$ 。

T:液体温度, K。

• T_b : 液体常压沸点,K。

• H_V : 常压沸点下的汽化热, J/kg。

4.3 气体泄漏

• 气体符合理想气体状态方程,则根据柏努利方程可推导出如下的气体泄漏公式:

$$Q = C_d P A \sqrt{rac{2\gamma}{\gamma-1}} rac{M}{RT} iggl[\left(rac{P_0}{p}^{rac{2}{\gamma}} - rac{P_0}{p}^{rac{\gamma+1}{\gamma}}
ight) iggr]$$

- \circ C_d : 气体泄漏系数,当裂口形状为圆形时取1.00,三角形时取0.95,长方形时取0.90。
 - · γ: 绝热指数, 是等压热容与等容热容的比值。
 - \circ M: 气体的分子量, kg/mol。
 - R: 气体常数, 8.314J/(mol·K)。
 - \circ T: 容器内气体温度, K。
- 临界压力:

$$P_c = P_0igg(rac{\gamma+1}{2}^{rac{\gamma}{\gamma-1}}igg)$$

• 声速流(压力高于临界压力):

$$Q = C_d P A \sqrt{rac{\gamma M}{RT} igg(rac{2}{\gamma+1}^{rac{\gamma+1}{\gamma-1}}igg)}$$

- 亚声速流(压力低于临界压力):用原公式计算。
- 许多气体的绝热指数在1.1到1.4之间,则相应的临界压力只有约1.7到1.9个大气压,因此多数事故的气体泄漏是声速流。
- 泄漏流量随容器中介质压力的增加而增加。
- 几种气体的绝热指数和临界压力 (atm):

物质	丁烷	丙烷	二氧化硫	甲烷	氨	氯	一氧化碳	氢
γ	1.10	1.13	1.29	1.31	1.31	1.36	1.40	1.41
P_c	1.71	1.73	1.83	1.84	1.84	1.87	1.90	1.90

4.4 两相泄漏

- 在过热液体发生泄漏的场合,有时会出现液、气两相流动。如果容器中的过热液体泄漏前通过较长的管道 (L/D>12) 就会产生两相泄漏。
- 一种简化计算是, 假设系统中出口临界压力和上游压力比为0.55, 则:

$$P_c = 0.55P$$

• 泄漏两相中蒸发液体分数 F_v :

$$F_v = rac{C_p(T-T_c)}{H_v}$$

• 两相流中气相和液相混合物的平均密度:

$$ho = rac{1}{rac{F_v}{
ho_g} + rac{1 - F_v}{
ho_l}}$$

• 两相流排放泄漏流量为:

$$Q=C_dA\sqrt{2
ho(P-P_c)}$$

- C_d : 两相流泄漏系数,一般取 $C_d=0.8$ 。
- 闪蒸比例分数可按前述计算:
- • $F_v > 1$, 表示液体将全部蒸发为气体,应按气体泄漏计算。
 - \circ F_v 较小,可以简单地按液体泄漏计算。