石油化工装置疏水阀的选用及其配管设计

- 2 蒸汽疏水
- 2.1 蒸汽加热设备或管道的疏水一般有以下两种方式:
 - a) 经常疏水: 在运行过程中, 所产生的凝结水通过疏水阀自动排出。
 - b) 启动疏水: 在启动、暖管过程中, 所产生的凝结水通过阀门排出。
- 2.2 蒸汽加热设备或管道的下列各处应设经常疏水:
 - a) 蒸汽加热设备(如油罐加热器、换热器等)凝结水出口管道;
 - b) 蒸汽分水器、扩容器下部;
 - c) 饱和蒸汽管道的未端或最低点,立管下端以及蒸汽管网每隔 200~300m 处;
 - d) 汽分配管下部;
 - e) 蒸汽管道减压阀或(和)调节阀前;
 - f) 蒸汽伴热管未端。
- 2.3 蒸汽加热设备或管道的下列各处应设启动疏水:
 - a) 蒸汽设备或管道启动时有可能积水而又需要及时疏水的最低点; 注:蒸汽设备指用蒸汽加热的设备及以蒸汽为动力的设备等。
 - b) 分段暖管的管道未端(如蒸汽支管与主管相接的切断阀前);
 - c) 水平管段每隔 100~150m 处:
 - d) 水平管道流量孔板前,但在允许最小直管长度内,不得装设疏水点;
 - e) 过热蒸汽不经常流通的管道切断阀前、入塔汽提管道切断阀前;
- 2.4 凡属 2.2 条 C 款规定的必须经常疏水处,均应在其管道下部设凝液包,其尺寸和要求按图 1-图 4执行。
- 2.5 蒸汽管道的疏水量可按下列公式估算
- 2.5.1 蒸汽管道起动疏水的凝结水量:

式中: W 凝结水量, kg/h;

q1 ……… 单位长度钢管质量或单个阀门质量, kg/m或 kg/个;

q2 ……… 单位长度钢管或单个阀门的保温材料质量, kg/m或 kg/个;

C₁ 钢管的比热, kJ/(kg. k); 对于碳素钢可取 C₁=0.4689, 合金钢

 $C_2 = 0.4856$

C2 保温材料比热, kJ/kg.k; 可近似地取 C2=0.8374

△t₁........ 钢管升温速度, ℃/min; , 一般按5℃/min 计算;

△ t₂....... 保温材料升温速度, ℃/min; 一般取△t₂ = △1/2

- i1, i2 操作压力下过热蒸汽的焓或饱和蒸汽的焓和饱和水的焓, kJ/kg;
- n 管道长度或阀门数量, m或个。
- 2.5.2 蒸汽管道经常疏水的凝结水量:

$$W = \frac{Q}{i_1 - i_2} n \qquad \dots \tag{2}$$

式中: 0 蒸汽管道单位长度散热量, W/m;

其它符号同 式(1)

2.5 蒸汽疏水管径,一般可按表1范围采用

表	1	蒸汽疏水管的公称直径 DN	
7.	_		

mm

蒸汽主管	50	80	100	150	200	250	300	400	500
经常疏水	20	20	20	20	20	20	20	20	20
起动流水	20	20	20 ~ 25	20 ~ 40	20 ~ 40	25 ~ 40	25 ~ 40	25 ~ 40	25 ~ 40

2.6 蒸汽管道的疏水管切断阀应选用闸阀,当蒸汽表压力大于或等于 3.5Mpa 时,疏水管切断阀应装两个串联闸阀。

3 疏水阀的选用

- 3.1 疏水阀首先应根据工艺条件、凝结水回收或不回收、安装位置等参照各种疏水阀的技术性能,选用适宜的疏水阀型式。再根据疏水阀前后的工作压差和凝结水量、制造厂样本的试验数据或图表,决定疏水阀的规格。
- 3.2 每台加热设备、蒸汽管道疏水点、伴热管道终点,一般应单独设疏水阀,如排水量超过单个疏水阀,可并联使用相同类型的疏水阀,其排水量等于各个疏水阀排量之和。
- 3.3 蒸汽轮机、蒸汽泵应选用连续疏水的疏水阀。
- 3.4 蒸汽主管、蒸汽分水器下部管道、设备和仪表用的蒸汽伴热管道,可采用间歇疏水的疏水阀。
- 3.5 疏水阀工作压差的确定
- 3.5.1 疏水阀工作压差是指疏水阀入口压力与其出口压力之差。可按公式(1)计算。

式中: P1-----疏水阀入口表压力, Mpa;

P2-----疏水阀出口表压力, Mpa;

△P-----疏水阀工作压差, Mpa。

- 3.5.2 疏水阀入出口压力的确定
 - a) 蒸汽管道连续疏水用疏水阀的入口压力 P1 可取蒸汽管道压力的 0.95~1;
 - b) 供蒸汽加热设备连续疏水用疏水阀的入口压力 P1 可比加热设备的蒸汽入口压力低 0.05~0.10Mpa;
 - c) 疏水阀出口压力 P2 取决于疏水阀后凝结水管道阻力,凝结水管道上升高度和凝结水回收容器的操作压力。可按下式计算:

$$P2 = 0.01 (H+h) + P3...$$
 (2)

式中: P2-----疏水阀出口表压力, Mpa;

P3-----凝结水回收容器的表压力, Mpa;

H-----疏水阀后系统阻力(水柱), m

h-----疏水阀后系统管道上升高度; m

3.6 疏水阀后的背压不得超过该疏水阀的最高允许背压,根据允许背压度的定义,允许背压度是允许最高背压与人口压力之比的百分率,可写成:

允许背压度=
$$\frac{\text{允许最高背压}}{\text{入口压力}} \times 100\%$$
(3)

- 3.7 蒸汽加热设备、蒸汽伴热管的凝结水量
- 3.7.1 一般蒸汽加热设备的每小时蒸汽用量即为凝结水量。
- 3.7.2 蒸汽伴热管道的凝结水量,可按蒸汽伴热管的每小时蒸汽用量计算。
- 3.8 疏水阀设计排水量 Wsh, 应大于计算最大凝结水量 W, 按下式计算

式中: K----疏水阀选择倍率;

W----计算最大凝结水量, kg/h;

W_{sh} ----设计排水量, kg/h;

- 3.9 疏水阀的选择倍率 K 的确定
- 3.9.1 疏水阀选择倍率 K 是由安全因素和使用因素确定
 - a. 安全因素: 主要考虑理论计算与实际使用的差异,如负荷、压力等对疏水阀排水能力的影响;
 - b. 使用因素: 主要考虑启动时低压大疏水量的情况,设备迅速加热的要求。
- 3.9.2 疏水阀的选择倍率按表 2 执行

表 2 疏水阀的选择倍率 K

供 热 系 统	使用情况	K
蒸汽管道、蒸汽分水量、蒸汽伴热系统	连续	一般 2~4, 可采用 3
油罐排管或盘管加热器、换热器和一般工艺设备	连续	一般 2~3, 可采用 2
凝结水量较大需迅速加热的设备、系统蒸汽管道	间歇	一般 3~4, 可采用 4

4 疏水阀的安装

4.1 疏水阀尽可能布置在距加热设备凝结水排出口下游 300~600mm 处,对于恒温型疏水阀,则应留有 1~2m 长的不保温管段。

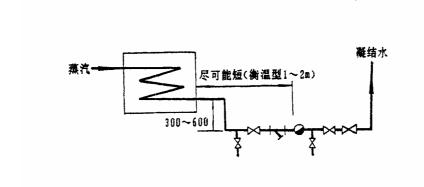
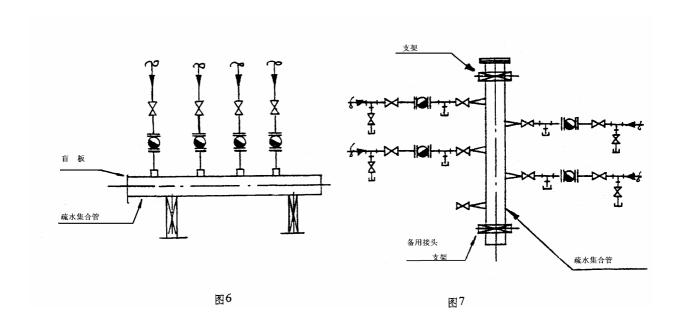


图 5

- 4.2 疏水阀一般应安装在水平管段上,阀盖朝上。热动力式、双金属式疏水阀可安装在垂直管盘上。
- 4.3 疏水阀的安装位置:应方便操作、维护和检修,应布置在地面或操作平台上。在有条件的地方,宜将疏水阀成组安装。如蒸汽伴热管道的疏水阀,可按图6~图7布置。



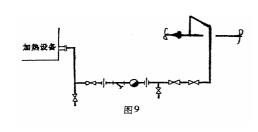
4.4 疏水阀人口管的设计

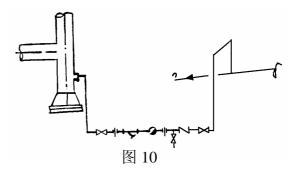
- 4.4.1 疏水阀人口管径应按凝结水量计算,但不得小于疏水阀接口直径。凝结水出口至疏水阀的入口管 段应尽可能的短,且使凝结水自流进入疏水阀,并符合 4.1 条要求。
- 4.4.2 每个疏水阀人口管的最低点,应装设排液管,并联的疏水阀可使用一根排液管,排液管上的阀门 应选用闸阀。
- 4.4.3 疏水阀前应设切断阀。
- 4.4.4 疏水阀与前切断阀间宜设置 Y 型过滤器 (疏水阀本体带过滤器者除外)。过滤器的通道面积应为 凝结水管截面积的两倍。
- 4.5 疏水阀出口管的设计
- 4.5.1 疏水阀出口管径应按汽液混相计算,且不得小于疏水阀接口直径。
- 4.5.2 疏水阀后凝结水出口与回收系统问,必须安装切断阀,应选用闸阀,凝结水不回收或单独徘至无背压设备可不设切断阀。
- 4.5.3 当凝结水回收时,疏水阀与切断阀之间,应设置 DN20 检查阀;当凝结水不回收直接排入边沟或下水道时,可以不设检查阀。检查阀应为闸阀。
- 4.5.4 疏水阀后应设止回阀,唯热动力式疏水阀本体能起止回作用可不设止回阀。凝结水不回收或单独排至常压设备时不设止回阀。
- 4.5.5 疏水阀出口管插入水箱水面以下时,应在弯头下方开φ8mm小孔,详见图8。

4.6 旁通管的设置

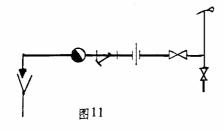
- 4.6.1 连续生产不能中断排除凝结水以及特殊重要的(或蒸汽量很多的)加热设备或温度有严格要求者、可设置旁通管,旁通管应安装在疏水阀的上方或水平方向。
- 4.6.2 一般加热设备、蒸汽管道、伴热管道不应设置旁通管。

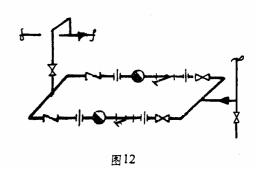
- 4.7 典型的疏水阀管道布置
- 4.7.1 凝结水回收的疏水阀管道布置
 - a. 蒸汽加热设备的疏水阀管道布置见图 9.
 - b. 蒸汽管道的疏水阀管道布置见图 10。
- 4.7.2 凝结水不回收的疏水阀管道布置见图 11。
- 4.7.3 并联疏水阀的布置
 - a. 凝结水回收的疏水阀管道布置见图 12。
 - b. 凝结水不回收的疏水阀管道布置见图 13。





蒸汽加 热设备





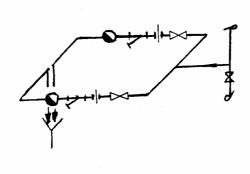


图 13