

## 第一章

1.比体积:  $v = \frac{V}{m}$

2.真空度  $p_v = p_b - p$ , 表压  $p_e = p - p_b$

3.  $pv = R_g T$ , 其中  $R_g = \frac{R}{M}$

## 第二章

### 1.热力学第一定律:

闭口系:  $q = \Delta u + w$

闭口系、可逆:  $q = \Delta u + \int_1^2 p dv$

稳定流动:  $q = \Delta h + \frac{1}{2} \Delta c^2 + g \Delta z + w_{net} = \Delta h + w_t$

稳定流动、可逆:  $q = \Delta h - \int_1^2 v dp$

### 2.透平机械:

蒸汽机、汽轮机:  $q = 0, w_{net} = -\Delta h > 0$

压缩机:  $w_{net} = -\Delta h < 0$

换热设备:  $w_{net} = 0, q = \Delta h$

绝热节流过程 (阀门):  $q = 0, \Delta w_s = 0, \Delta h = 0$

喷管:  $-\Delta h = \frac{1}{2} \Delta c^2$

## 第三章

1.卡诺循环:  $\frac{Q_1}{Q_2} = \frac{T_1}{T_2}$

热机效率  $\eta_c = 1 - \frac{T_2}{T_1}$ , 制冷系数  $\varepsilon = \frac{T_2}{T_1 - T_2}$ , 供暖系数  $\varepsilon' = \frac{T_1}{T_1 - T_2}$

2.克劳修斯不等式:  $\oint \frac{\delta Q}{T} \leq 0$

熵:  $\Delta s = s_2 - s_1 = \int_1^2 \frac{\delta q}{T}$

熵产:  $\delta s_g = ds - \frac{\delta Q}{T} \geq 0$ , 熵流:  $ds_f = \frac{\delta Q}{T}$

3.最大有用功:

$$\text{闭系: } W_{u,max} = (U + p_0V - T_0S) - (U_0 + p_0V_0 - T_0S_0)$$

$$\text{开系: } W_{u,max} = (H - T_0S) - (H_0 - T_0S_0)$$

$$\text{能损: } \delta w_l = T_0\delta s_g$$

#### 第四章

$$1. T = \left(\frac{\partial u}{\partial s}\right)_v, \quad p = -\left(\frac{\partial u}{\partial v}\right)_s$$

$$2. \text{麦克斯韦关系: } \left(\frac{\partial s}{\partial v}\right)_T = \left(\frac{\partial p}{\partial T}\right)_v, \quad \left(\frac{\partial s}{\partial p}\right)_T = -\left(\frac{\partial v}{\partial T}\right)_p$$

$$3. \text{比热: } c_v = \left(\frac{\partial u}{\partial T}\right)_v, \quad c_p = \left(\frac{\partial h}{\partial T}\right)_p, \quad \text{绝热节流系数: } \mu_J = \left(\frac{\partial T}{\partial p}\right)_h$$

$$4. \text{第一 ds 关系: } ds = \frac{c_v}{T}dT + \left(\frac{\partial p}{\partial T}\right)_v dv$$

$$\text{第二 ds 关系: } ds = \frac{c_p}{T}dT - \left(\frac{\partial v}{\partial T}\right)_p dp$$

$$\text{第一 du 关系: } du = c_v dT + \left(T\left(\frac{\partial p}{\partial T}\right)_v - p\right)dv$$

$$\text{第二 dh 关系: } dh = c_p dT + \left(v - T\left(\frac{\partial v}{\partial T}\right)_p\right)dp$$

$$5. \left(\frac{\partial c_v}{\partial v}\right)_T = T\left(\frac{\partial^2 p}{\partial T^2}\right)_v, \quad \left(\frac{\partial c_p}{\partial p}\right)_T = -T\left(\frac{\partial^2 v}{\partial T^2}\right)_p,$$

$$c_p - c_v = T\left(\frac{\partial p}{\partial T}\right)_v \left(\frac{\partial v}{\partial T}\right)_p = \frac{Tv\alpha_v^2}{\kappa_T}, \quad \text{其中 } \alpha_v = \frac{1}{v}\left(\frac{\partial v}{\partial T}\right)_p, \quad \kappa_T = -\frac{1}{v}\left(\frac{\partial v}{\partial p}\right)_T$$

$$\mu_J = \frac{1}{c_p}\left(T\left(\frac{\partial v}{\partial T}\right)_p - v\right)$$

#### 第五章

$$1. \text{理想气体方程: } pV = nRT = mR_gT, \quad pv = R_gT, \quad pV_m = RT$$

$$2. \text{理想气体热系数: } \alpha_v = \frac{1}{T}, \quad \kappa_T = \frac{1}{p}, \quad \beta = \frac{1}{T}, \quad \mu_J = 0$$

理想气体的定压比热和定容比热是温度的单值函数

$$\text{迈耶公式: } c_p - c_v = R_g, \quad C_{p,m} - C_{v,m} = R$$

$$3. \text{热力学能: } du = c_v dT, \quad \text{焓: } dh = c_p dT,$$

$$\text{熵: } ds = c_v \frac{dT}{T} + R_g \frac{dv}{v} = c_p \frac{dT}{T} - R_g \frac{dp}{p}$$

平均比热容（温度的单位为摄氏度）：

$$c_p|_{t_1}^{t_2} = \frac{\Delta h}{t_2 - t_1} = \frac{c_p|_0^{t_2} t_2 - c_p|_0^{t_1} t_1}{t_2 - t_1}, \quad c_v|_{t_1}^{t_2} = \frac{\Delta u}{t_2 - t_1} = \frac{c_v|_0^{t_2} t_2 - c_v|_0^{t_1} t_1}{t_2 - t_1}$$

4.范德瓦尔斯方程：
$$p = \frac{RT}{v_m - b} - \frac{a}{v_m^2}$$

## 第六章

1.T-s 图将蒸汽状态分为了五块，左曲线上为饱和液，右曲线为饱和气，曲线左侧为未饱和液体，右侧为过热蒸汽，中间为湿蒸汽。曲线顶点为临界温度 $T_c$

2.等压线在 T-s 图上表示为三折线，分为加热阶段、气化阶段和过热阶段三个阶段，中间段为平台，温度为 $t_s$ 保持不变

3.求解气体状态参数：根据压力求解饱和蒸汽的 $t_s, v', v'', s', s'', h', h''$ 等参数，判断蒸汽状态。

如在湿蒸汽区则利用公式
$$x = \frac{v - v'}{v'' - v} = \frac{s - s'}{s'' - s'} = \frac{h - h'}{h'' - h'}$$

也可利用
$$t_s(s - s') = h - h'$$

如在过热蒸汽区则利用线性内插

## 第七章

1.混合物的熵：
$$s(T, p) = \sum w_i s_i(T, p_i)$$

2.相对湿度 $\varphi = \frac{p_v}{p_s}$ ， $p_v$ 对应下的是露点温度， $p_s$ 对应下的是环境温度

3.含湿量
$$d = 0.622 \frac{p_v}{p_a} = 0.622 \frac{p_v}{p - p_v}$$

4.湿空气的焓：
$$h = 1.005t + d(2501 + 1.86t)$$
（t 单位为摄氏度）

5.湿空气过程（可以根据 h-d 图来求解）

(1) 加热过程：d 不变，h 增大

(2) 冷却去湿过程：
$$q = h_1 - h_2 - (d_1 - d_2)h_w$$

(3) 绝热加湿：湿度增加，温度降低，焓保持不变

(4) 绝热混合

$$q_1 + q_2 = q_3, \quad q_1 d_1 + q_2 d_2 = q_3 d_3, \quad q_1 h_1 + q_2 h_2 = q_3 h_3$$

## 第八章

1. 对于多变过程：

(1) 特征： $pv^n = \text{常数}$

(2) 状态变化： $Tv^{n-1} = \text{常数}$ ， $pT^{\frac{n}{1-n}} = \text{常数}$

$$du = c_v dT, \quad dh = c_p dT,$$

$$ds = c_v \frac{dT}{T} + R_g \frac{dv}{v} = c_p \frac{dT}{T} - R_g \frac{dp}{p} = c_v \frac{dp}{p} + c_p \frac{dv}{v}$$

(3) 能量转化： $w = \int p dv = \frac{p_1 v_1}{n-1} \left( 1 - \left( \frac{p_2}{p_1} \right)^{\frac{n-1}{n}} \right) = \frac{R_g}{n-1} (T_1 - T_2)$

$$w_t = nw, \quad q = \frac{n-\gamma}{n-1} c_v (T_2 - T_1) = c_n (T_2 - T_1)$$

(4) 补充公式： $c_p - c_v = R_g$ ， $\frac{c_p}{c_v} = \gamma$ ， $c_p = \frac{\gamma}{\gamma-1} R_g$ ， $c_v = \frac{1}{\gamma-1} R_g$

2. 变化过程图像：顺时针旋转依次得到  $n = 0, 1, \gamma, \infty$

## 第九章

1. 连续性方程： $\frac{dA}{A} + \frac{dc_f}{c_f} - \frac{dv}{v} = 0$

2. 稳定流动方程： $\Delta q = \Delta h + \frac{1}{2} \Delta c_f^2 + g \Delta z + w_{net} = \Delta h - \int v dp$

3. 定熵流动： $h + \frac{1}{2} c_f^2 = \text{const}$ ， $c_f dc_f = -v dp$

声速： $p = \sqrt{\gamma R_g T}$ ，马赫数： $Ma = \frac{c_f}{c}$ ， $\frac{dA}{A} = (Ma^2 - 1) \frac{dc_f}{c_f}$

4. 喷管：截面积最小处（喉部）为临界状态  $Ma=1$

滞止截面： $h^* = h_1 + \frac{1}{2} c_{f1}^2$ ，定义  $v_{cr} = \frac{p_{cr}}{p^*} = 0.528(\text{双}) = 0.546(\text{三})$

若  $\frac{p_B}{p^*} \geq v_{cr}$ ，则使用渐缩喷管，若  $\frac{p_B}{p^*} < v_{cr}$ ，则使用缩放喷管

临界截面（喉部）速度： $c_{f,cr} = \sqrt{\frac{2\gamma}{\gamma+1} p^* v^*}$

最大流量： $q_{m,max} = A \sqrt{\frac{2\gamma}{\gamma+1} \left(\frac{2}{\gamma+1}\right)^{\frac{2}{\gamma-1}} \frac{p^*}{v^*}}$

5. 喷管效率： $\eta_N = \frac{c_{f2'}^2}{c_{f2}^2} = \varphi^2$

## 第十章

1. 压缩过程可视为开系，所需外界功为  $\int v dp$

2. 绝热压缩： $W_t = \frac{\gamma}{\gamma-1} p_1 V_1 \left(1 - \left(\frac{p_2}{p_1}\right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}}\right)$

多变压缩： $W_t = \frac{n}{n-1} p_1 V_1 \left(1 - \left(\frac{p_2}{p_1}\right)^{\frac{n-1}{n}}\right)$

定温压缩： $W_t = p_1 V_1 \ln \frac{p_2}{p_1}$

3. 有摩擦时，绝热效率  $\eta_{C,s} = \frac{W_t}{W_{t'}} = \frac{H_1 - H_2}{H_1 - H_{2'}} = \frac{T_2 - T_1}{T_{2'} - T_1}$

4. 有余隙容积时，容积效率  $\eta_V = \frac{V_1 - V_4}{V_1 - V_3}$ ，计算公式应代入有效容积

5. 多级压缩：在 p-v 图上表现为在两条等温线之间按多变过程、平台

往复逐渐上升，耗功最少时，增压比  $\pi = \sqrt[n]{\pi_{tot}}$ ，

此时每一级耗功量相等为  $\frac{n}{n-1} p_1 V_1 \left(1 - \pi^{\frac{n-1}{n}}\right)$

## 第十一章（记忆图像）

1. 朗肯循环：

1-2 为汽轮机中绝热膨胀，对外做功  $w_T = h_1 - h_2$

2-3 为冷凝器中定压（定温）放热，放热量  $q_2 = h_2 - h_3$

3-4 为水泵中绝热压缩，外界对其做功为  $w_P = h_4 - h_3$

4-1 为锅炉中定压吸热，吸热量为  $q_1 = h_1 - h_4$

2. 热效率  $\eta_t = \frac{w}{q_1} = \frac{w_T - w_P}{q_1} = \frac{(h_1 - h_2) - (h_4 - h_3)}{h_1 - h_4}$

$$\text{功比} r_w = \frac{w}{w_T} = \frac{w_T - w_P}{w_T} = \frac{(h_1 - h_2) - (h_4 - h_3)}{h_1 - h_2}$$

$$\text{气耗率: } d = \frac{3600}{w}$$

$$\text{相对内效率: } \eta_T = \frac{w'}{w}$$

3.再热循环：由两个循环 12'341 和 AB2'2A 拼接而成

$$\text{效率: } \eta_t = \frac{w}{q_1} = \frac{(h_1 - h_B) + (h_A - h_2)}{(h_1 - h_4) + (h_A - h_B)}$$

4.回热循环：

(1) 先在循环图上标数字，之后在 T-s 图上标出数字

(2) 由等温升原则得出中间温度

(3) 由温度和干度  $x=0$  可以查得压力

(4) 换热器列方程组计算各级抽汽系数，换热器有两种

$$\text{对于表面式: } \alpha_1(h_1 - h_3) + \alpha_2(h_2 - h_4) = 0$$

$$\text{对于混合式: } \alpha_1 h_1 + \alpha_2 h_2 = (\alpha_1 + \alpha_2) h_3$$

(5) 计算循环功:  $w = h_1 - \alpha_A h_A - \dots$

(6) 计算吸热量:  $q_1 = h_1 - h_{\text{最终}}$

## 第十二章（记忆图像）

1.燃气轮机内的循环：

1-2：绝热压缩，耗功  $w_C = c_P(T_2 - T_1)$

2-3：定压膨胀，吸热  $q_1 = c_P(T_3 - T_2)$

3-4：绝热膨胀，做功  $w_T = c_P(T_3 - T_4)$

4-1：定压压缩，放热  $q_2 = c_P(T_4 - T_1)$

$$\eta = 1 - \frac{q_2}{q_1}$$

2.定义增压比为  $\pi = \frac{p_2}{p_1}$ ，升温比  $\tau = \frac{T_3}{T_1}$

3.有不可逆因素的循环 $\eta_T = \frac{T_3-T_4}{T_3-T_{4t}}Z$ ,  $\eta_{CS} = \frac{T_{2t}-T_1}{T_2-T_1}$

4.内燃机混合加热循环：1-2 绝热压缩，2-3 定容吸热，3-4 定压吸热，4-5 绝热膨胀，5-1 定容放热

定义压缩比 $\varepsilon = \frac{v_1}{v_2}$ ，定容升压比 $\lambda = \frac{p_3}{p_2}$ ，定压预胀比 $\rho = \frac{v_4}{v_3}$

$$T_2 = T_1 \varepsilon^{\gamma-1}, T_3 = T_1 \lambda \varepsilon^{\gamma-1}, T_4 = T_1 \lambda \rho \varepsilon^{\gamma-1}, T_5 = T_1 \lambda \rho^{\gamma}$$

$$q_2 = c_v T_1 (\lambda \rho^{\gamma} - 1), q_1 = c_v T_1 \varepsilon^{\gamma-1} ((\lambda - 1) + \gamma \lambda (\rho - 1))$$

当 $\lambda = 1$ 时变为定压加热循环（狄塞尔循环）

当 $\rho = 1$ 时变为定容加热循环（奥托循环）

### 第十三章（记忆图像）

$$1. COP = \frac{\text{收益}}{\text{付出}}$$

$$2. \text{制冷系数} \varepsilon = \frac{q_2}{w} = \frac{q_2}{q_1 - q_2}$$

3.空气制冷循环：

1-2：膨胀机中定熵膨胀

2-3：冷藏室中定压吸热

3-4：压缩机中定熵压缩

4-1：冷却器中定压放热

$$q_2 = c_p (T_3 - T_2), q_1 = c_p (T_4 - T_1), \varepsilon = \frac{T_2}{T_1 - T_2}, \frac{T_1}{T_2} = \frac{T_4}{T_3} = \left(\frac{p_1}{p_2}\right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}}$$

4.蒸气制冷循环：

1-2：节流阀中节流

2-3：蒸发器中定压吸热

3-4：压缩机中绝热压缩

4-1：冷凝器中定压放热

$$w = h_4 - h_3, \quad q_2 = h_3 - h_2, \quad \varepsilon = \frac{q_2}{w} = \frac{h_3 - h_2}{h_4 - h_1}$$

#### 第十四章

1.定容反应 $Q_V = \Delta U$ ，定压反应 $Q_P = \Delta H$

2.基尔霍夫定律 $\Delta H = \Delta H_0 + \Delta H_{re} + \Delta H_{pr}$

3.反应最大功：定温定容反应为 $-\Delta F$ ，定温定压反应为 $-\Delta G$