

Examples

18 December 2020

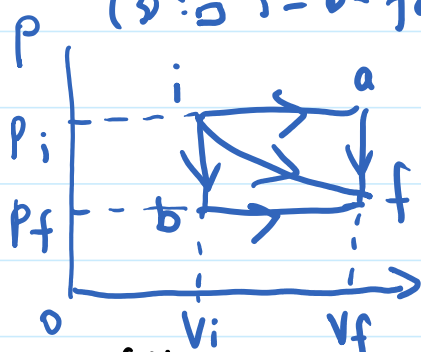
20:54

2.1 摩尔理想气体从初态 i 到终态 f 分别通过下述三个准静态过程, 试计算各个过程中外界对系统所做的功。

(1) 沿 $i-f$ 等温线;

(2) 沿 $i-a-f$ 曲线;

(3) 沿 $i-b-f$ 曲线



$$(1) W_1 = - \int_{V_i}^{V_f} p dV = - \int_{V_i}^{V_f} \frac{p_i V_i}{V} dV = - RT \ln \frac{V_f}{V_i}$$

$$= - p_i V_i \ln \frac{V_f}{V_i}$$

$$(2) W_2 = - \int_{V_i}^{V_f} p dV = - \int_{V_i}^{V_f} p_i dV = p_i (V_i - V_f)$$

$$(3) W_3 = - \int_{V_i}^{V_f} p dV = - \int_{V_i}^{V_f} p_f dV = p_f (V_i - V_f)$$

2.2 - 高 2.6 m 面积为 10 m^2 的小房间有小气孔与室外大气相通, 并设小房间近似与外界绝热, 标准状态下空气密度 $\rho = 0.00129 \text{ g/cm}^3$, 空气的定压比热近似视为常数 $c_p = 0.238 \text{ cal/(g} \cdot \text{K)}$ 。若使用电加热方式使房间温度从 0°C 升至 20°C 需要消耗多少电能?

$$pV = \frac{M}{M} RT \Rightarrow MT = C_0$$

$$Q = \int_{T_1}^{T_2} c_p M dT = \int_{T_1}^{T_2} \frac{M_1 T_1}{T} c_p dT = M_1 T_1 c_p \int_{T_1}^{T_2} \frac{dT}{T}$$

$$= M_1 T_1 c_p \ln \frac{T_2}{T_1} = 6.44 \times 10^5 \text{ J}$$

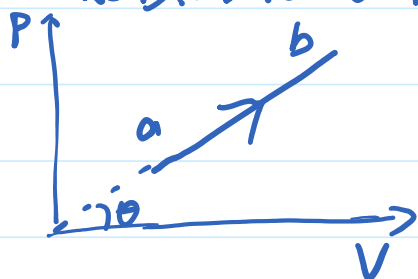
2.3 常利用正常沸点很低的液氮和液氢的汽化潜热将室温

下的物体降至很低的温度,液氦的正常沸点(即1atm下的沸点)为4.2K,其汽化潜热 $L_{He} = 2.6 \text{ kJ/L}$; 液氮的正常沸点为77K,汽化潜热 $L_{N_2} = 161 \text{ kJ/L}$. 15-升液氮的价格远远贵于一升液氦的价格。为将2kg铜从300K冷却到10K,又要花费较少,需要消耗多少升液氮和液氦?

$$M_{N_2} = \frac{m(h_{1atm}(300\text{K}) - h_{1atm}(80\text{K}))}{L_{N_2}} = 0.91 \text{ L}$$

$$M_{He} = \frac{m(h_{1atm}(80\text{K}) - h_{1atm}(10\text{K}))}{L_{He}} = 4.6 \text{ L}$$

2.4 某种理想气体的定容摩尔热容量 $C_{v,m} = 3R$, 该理想气体从初态a沿p-V图上ab直线经过一准静态过程到终态b, 求该理想气体在该过程中的摩尔热容量。



a→b 准静态过程方程 $\frac{p}{V} = \tan\theta$

$$C_m dT = C_{v,m} dT + p dV$$

$$C_m = C_{v,m} + p \frac{dV}{dT}$$

$$pV = RT$$

$$\Rightarrow \frac{1}{V^2} = \frac{RT}{\tan\theta}$$

$$\frac{dV}{dT} = \frac{\frac{R}{2\tan\theta}}{\frac{1}{V}} = \frac{R}{2p}$$

$$C_m = C_{v,m} + \frac{R}{2} = 3R + \frac{R}{2} = \frac{7}{2}R$$

2.5 理想气体等温过程的过程方程为 $pV = C$, 绝热过程的过程方程 $pV^\gamma = C$, 等压过程的过程方程为 $pV^\alpha = C$, 等容过程曲线在 p-V 图上为平行 p 轴的直线, 其斜率为 ∞ 所以等容过程的过程方程可表示为 $pV^\infty = C$. 对于不是以上这些典型过程的一般过程方程可表示为 $pV^n = C$, 这称为多方过程, n 称为多方指数。试求多方过程的摩尔热容 C_n 。

$$dQ_n = C_n dT = C_{v,m} dT + p dV$$

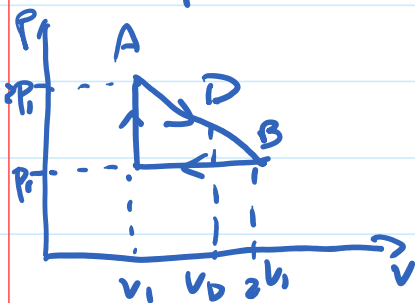
$$C_n = C_{v,m} + p \left(\frac{dV}{dT} \right)_n$$

$$pV^n = C, \quad pV = RT$$

$$\left(\frac{dV}{dT} \right)_n = - \frac{1}{(n-1)} \frac{V}{T}$$

$$\therefore C_n = C_{v,m} - \frac{1}{n-1} \frac{pV}{T} = C_{v,m} - \frac{R}{n-1}$$

2.6 设 1 mol 的某种理想气体, 定容摩尔热容 $C_{v,m} = \frac{7}{2}R$, 经历如图
所示的循环过程。试计算此循环过程的效率



$$W' = \frac{1}{2} p_1 V_1$$

CA 段等容升压吸热

$$Q_{CA} = C_{v,m} (T_A - T_C) = \frac{7}{2} R \left(\frac{p_1 V_0}{R} - \frac{p_2 V_0}{R} \right) = \frac{7}{2} p_1 V_1$$

$$\begin{aligned} dQ &= C_{v,m} dT + p dV = \frac{7}{2} R dT + p dV \\ &= \frac{7}{2} (p dV + V dp) + p dV \\ &= \frac{9}{2} p dV + \frac{7}{2} V dp \end{aligned}$$

AB 过程为直线过程 $p = 3p_1 - \frac{p_1}{V_1} V$

$$dp = - \frac{p_1}{V_1} dV$$

$$\begin{aligned} \therefore dQ &= \frac{9}{2} p dV - \frac{7}{2} V \frac{p_1}{V_1} dV \\ &= \frac{9}{2} \left(3p_1 - \frac{p_1}{V_1} V \right) dV - \frac{7}{2} V \frac{p_1}{V_1} dV \\ &= \left(\frac{27}{2} - \frac{8V}{V_1} \right) p_1 dV \end{aligned}$$

当 $V < V_0 = \frac{27}{16} V_1$ 时, $dQ > 0$; 系统吸热

当 $V > V_0 = \frac{27}{16} V_1$ 时, $dQ < 0$; 系统放热

$$Q_{AB} = \int_A^B dQ = \int_{V_1}^{V_0} \left(\frac{27}{2} - \frac{8V}{V_1} \right) p_1 dV = \frac{13}{8} p_1 V_1$$

$$Q_1 = Q_{CA} + Q_{AB} = \frac{35}{64} p_1 V_1$$

$$\eta = \frac{W'}{Q_1} = 9.3\%$$

2.7 用一台理想的卡诺制冷机将 1 mol 理想气体从环境温度 T_0 等压降温至 T_1 , 制冷机放热给周围环境 T_0 保持不变。求为完成上述过程需要做多少功?

$$\varepsilon = \frac{T}{T_0 - T}$$

$$dW = \frac{dQ_p}{\varepsilon} = \frac{T_0 - T}{T} dQ_p = -C_{p,m} \frac{T_0 - T}{T} dT$$

$$W = \int dW = -\int_{T_0}^{T_1} C_{p,m} \frac{T_0 - T}{T} dT = -C_{p,m}(T_1 - T_0) + C_{p,m}T_0 \ln \frac{T_0}{T_1}$$