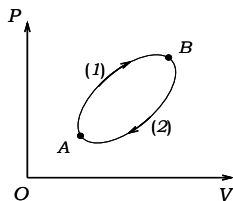


第七章 热力学基础

1、一定量气体吸热 800J，对外做功 500J，由状态 A 沿路径 (1) 变化到状态 B，问气体的内能改变多少？如气体沿路径 (2) 从状态 B 回到状态 A 时，外界对气体做功 300J，问气体放出热量多少？

解：(1) $\Delta E = Q_1 - A_1 = 800 - 500 = 300\text{J}$

(2) $Q_2 = -\Delta E - A_2 = -300 - 300 = -600\text{J}$



2、1mol 氢气，在压强为 1 大气压，温度为 20°C 时，体积为 V_0 ，今使其先保持体积不变，加热使其温度升高到 80°C ，然后令其作等温膨胀，体积变为原体积的 2 倍，试计算此过程中气体吸收的热量、对外做功和内能的增量。

解：由题意知 $T_1 = 273 + 20 = 293\text{K}$, $T_2 = 273 + 80 = 353\text{K}$

$$\Delta E = E_2 - E_1 = C_V(T_2 - T_1) = \frac{5}{2} \times 8.31 \times 60 = 1246\text{J}$$

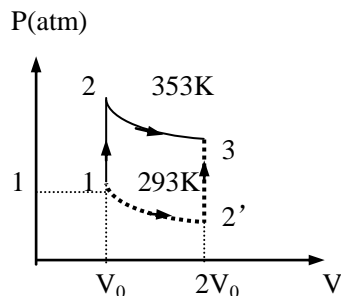
$$A = A_{23} = RT_2 \ln \frac{2V_0}{V_0} = 8.31 \times 353 \times \ln 2 = 2033\text{J}$$

$$Q = \Delta E + A = 1246 + 2033 = 3279\text{J}$$

$$A = A_{12} = RT_1 \ln \frac{2V_0}{V_0} = 8.31 \times 293 \ln 2 = 1687\text{J}$$

$$\Delta E = E_3 - E_{2'} = \frac{5}{2} \times 8.31 \times 60 = 1246\text{J}$$

$$Q = A + \Delta E = 1687 + 1246 = 2933\text{J}$$



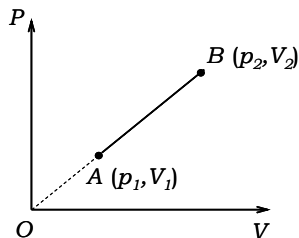
3、容器内贮有刚性多原子分子理想气体，经准静态绝热膨胀过程后，压强减为初压强的一半，求始末状态气体内能之比。

解：由绝热方程 $T_1^{-\gamma} P_1^{\gamma-1} = T_2^{-\gamma} P_2^{\gamma-1}$ 可得

$$\frac{T_1}{T_2} = \left(\frac{P_2}{P_1} \right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}}$$

所以
$$\frac{E_1}{E_2} = \frac{\frac{v}{2} RT_1}{\frac{v}{2} RT_2} = \frac{T_1}{T_2} = \left(\frac{P_2}{P_1} \right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}} = \left(\frac{1}{2} \right)^{\frac{\frac{4}{3}-1}{\frac{4}{3}}} = 1.19$$

4、如图所示，1mol 的氦气由状态 A (p_1, V_1) 沿 p-V 图中直线变化到状态 B (p_2, V_2)，设 AB 延长线通过原点，求：



- (1) 多方指数；
- (2) 气体的热容量；
- (3) 该过程内能的变化，吸收的热量和对外作的功。

解：(1) $\Delta E = \frac{m}{M} C_v \Delta T = \frac{3}{2} R (T_2 - T_1) = \frac{3}{2} (P_2 V_2 - P_1 V_1)$

$$A = \frac{1}{2} (P_1 + P_2) (V_2 - V_1)$$

$$\frac{P_1}{V_1} = \frac{P_2}{V_2} \quad (k = \frac{P}{V})$$

$$\therefore A = \frac{1}{2} (P_2 V_2 - P_1 V_1)$$

$$Q = \Delta E + A = \frac{3}{2} (P_2 V_2 - P_1 V_1) + \frac{1}{2} (P_2 V_2 - P_1 V_1) = 2(P_2 V_2 - P_1 V_1)$$

(2) $dQ = dE + dA = C_v dT + PdV$

由理想气体方程得 $P dV + V dP = R dT$ ， 又 $P = kV$ ， $dP = k dV$

$$\therefore P dV + V dP = P dV + kV dV = 2P dV = R dT$$

即 $PdV = \frac{R}{2} dT$ ， $dQ = C_v dT + PdV = \frac{3}{2} R dT + \frac{1}{2} R dT = 2R dT$

热容量 $C = \frac{dQ}{dT} = 2R$

(3) 过程方程 $P = kV$ 即 $PV^{-1} = k$
多方指数 $n = -1$

5、为测定气体的比热容比 $\gamma = \frac{C_p}{C_v}$ ，有时可用下面方法：将开始的温度、体积和压力分

别为 T_0, V_0 和 P_0 的一定量气体，在一定时间内通以电流的铂丝加热，而且每次加热供应气体的热量相同。第一次维持 V_0 不变，此时气体达到温度 T_1 和压力 P_1 。第二次维持压力

P_0 不变，而温度变到 T_2 ，体积变到 V_1 ，试证明： $\gamma = \frac{(P_1 - P_0)V_0}{(V_1 - V_0)P_0}$

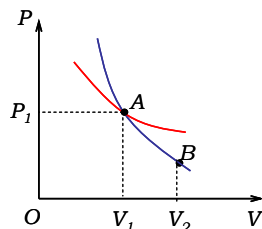
证： $Q_v = \frac{m}{M} C_v (T_1 - T_0)$

$Q_p = \frac{m}{M} C_p (T_2 - T_0)$ 根据题意 $Q_v = Q_p$ 及 $PV = \frac{m}{M} RT$

$$\therefore \gamma = \frac{C_p}{C_v} = \frac{T_1 - T_0}{T_2 - T_0} = \frac{\frac{MP_1 V_1}{mR} - \frac{MP_0 V_0}{mR}}{\frac{MP_2 V_2}{mR} - \frac{MP_0 V_0}{mR}} = \frac{(P_1 - P_0)V_0}{(V_1 - V_0)P_0}$$

6、某理想气体在 P - V 图上等温线与绝热线相交于 A

点 (如图所示)。已知 A 点的压强 $P_1=2 \times 10^5 \text{ Pa}$, 体积 $V_1=0.5 \times 10^{-3} \text{ m}^3$, 而且 A 点处等温线的斜率与绝热线斜率之比为 0.714, 现使气体从 A 点绝热膨胀至 B 点, 其体积 $V_2=1 \times 10^{-3} \text{ m}^3$ 。求:



(1) B 点处的压强;

(2) 在此过程中气体对外作的功。

解: (1) 等温线的斜率 $\left. \frac{dP}{dV} \right|_{T=C} = -\frac{P}{V}$

绝热线的斜率 $\left. \frac{dP}{dV} \right|_{Q=C} = -\gamma \frac{P}{V}$

$$\text{根据题意知} \quad \frac{\left. \frac{dP}{dV} \right|_{T=C}}{\left. \frac{dP}{dV} \right|_{Q=C}} = \frac{1}{\gamma} = 0.714 \quad \therefore \gamma = \frac{1}{0.714} = 1.4$$

由绝热方程可得 $P_1 V_1^\gamma = P_2 V_2^\gamma$

$$P_2 = \left(\frac{V_1}{V_2} \right)^\gamma P_1 = \left(\frac{0.5 \times 10^{-3}}{1 \times 10^{-3}} \right)^{1.4} \times 2 \times 10^5 = 7.58 \times 10^4 \text{ Pa}$$

$$(2) \quad A = \frac{P_1 V_1 - P_2 V_2}{\gamma - 1} = \frac{2 \times 10^5 \times 0.5 \times 10^{-3} - 7.58 \times 10^4 \times 1 \times 10^{-3}}{1.4 - 1} = 60.5 \text{ J}$$

7、试证明: 1 mol 刚性分子理想气体, 作等压膨胀时, 若对外作功为 A , 则气体分子平均动能的增量为 $\frac{A}{N_A(\gamma-1)}$, 式中 γ 为比热容比, N_A 为阿伏伽德罗常数。

证明: 设膨胀前后的体积为 V_1 、 V_2 , 温度为 T_1 、 T_2 , 压强 P

根据等压膨胀作功可得

$$A = P(V_2 - V_1) = R(T_2 - T_1)$$

气体分子的比热容比

$$\gamma = \frac{C_p}{C_v} = \frac{\frac{i+2}{2}}{\frac{i}{2}} = \frac{i+2}{i}$$

$$\therefore i = \frac{2}{\gamma-1}$$

气体分子的平均动能的增量

$$\Delta \bar{\epsilon}_k = \frac{i}{2} k(T_2 - T_1) = \frac{i}{2} k \frac{A}{R} = \frac{\frac{2}{\gamma-1}}{2} \frac{1}{N_A} A = \frac{A}{N_A(\gamma-1)}$$

8、如图，体积为 30 升的园柱形容器内，有一能上下自由滑动的活塞（活塞的质量和厚度可忽略），容器内盛有 1 摩尔，温度为 127°C 的单原子分子理想气体。若容器外大气压强为 1 标准大气压，气温为 27°C 。求当容器内气体与周围达到平衡时需向外放热多少？

解：设开始时气体体积 $V_1 = 30 \times 10^{-3} \text{ m}^3$ ， $T_1 = 127 + 273 = 400\text{K}$

$$P_1 = \frac{RT_1}{V_1} = 1.108 \times 10^5 \text{ Pa} > P_0$$

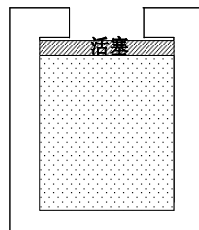
所以气体降温过程分两个阶段：等容降温，直至气体的压强 $P_2 = P_0$ ，此时温度为 T_2 放热 Q_1 ；第二阶段等压降温，直至温度 $T_3 = T_0 = 300\text{K}$ ，放热 Q_2

$$\text{由 } \frac{P_1}{T_1} = \frac{P_2}{T_2} \Rightarrow T_2 = \frac{P_2}{P_1} T_1 = 365.7\text{K}$$

$$Q_1 = C_V(T_2 - T_1) = \frac{3}{2}R(T_2 - T_1) = -428\text{J}$$

$$Q_2 = C_P(T_3 - T_2) = \frac{5}{2}R(T_3 - T_2) = -1365\text{J}$$

$$\text{总计放热： } Q = |Q_1 + Q_2| = 1.79 \times 10^3 \text{ J}$$



9、一定质量的单原子理想气体，从初始状态 a 出发，经过图中的循环过程又回到状 a，其中过程 ab 是直线，试求：

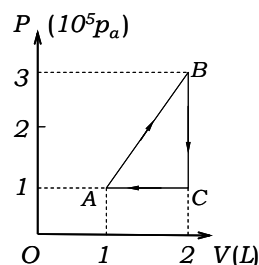
(1) 在整个循环过程中，系统对外界所作的净功；

(2) 循环的效率。

$$\begin{aligned} \text{解：(1) } A &= \frac{1}{2} \overline{bc} \cdot \overline{ac} \\ &= \frac{1}{2} \times 2 \times 10^5 \times 1 \times 10^{-3} \\ &= 100\text{J} \end{aligned}$$

$$(2) Q_{\text{吸}} = Q_{\text{ab}} = \Delta E + A$$

$$\begin{aligned} &= \frac{m}{M} C_V (T_b - T_a) + \frac{1}{2} (P_b + P_a) (V_b - V_a) \\ &= \frac{3}{2} (P_b V_b - P_a V_a) + \frac{1}{2} (P_b + P_a) (V_b - V_a) = 9.5 \times 10^2 \text{ J} \\ \eta &= \frac{A}{Q_{\text{吸}}} = \frac{100}{950} = 10.5\% \end{aligned}$$



10、一定质量理想气体（摩尔热容比为 γ ）的某循环过程的 T-V 图如下，其中 CA 为绝热过程，状态 A(T_1, V_1)和状态 B(T_2, V_2)为已知，试问：

- (1) 各个过程是吸热还是放热？
- (2) 状态 C 的 V、T 值各是多少？
- (3) 该循环的效率为多少？

解：(1) 把 T-V 改画为 P-V 图，如右图所示

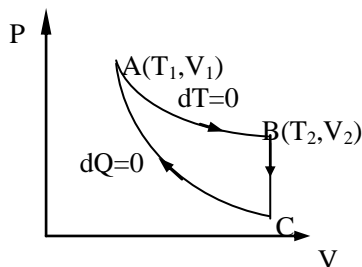
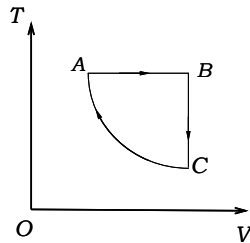
AB 等温膨胀—吸热
BC 等容降温—放热
CA 绝热过程不吸放热

(2) $V_c = V_2$

$$T_A V_A^{\gamma-1} = T_C V_C^{\gamma-1} \Rightarrow T_C = \left(\frac{V_1}{V_2}\right)^{\gamma-1} \cdot T_1$$

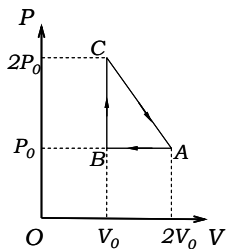
(3)

$$\begin{aligned} \eta &= 1 - \frac{|Q_{\text{放}}|}{Q_{\text{吸}}} = 1 - \frac{\frac{m}{M} C_V (T_1 - T_C)}{\frac{m}{M} R T_1 \ln \frac{V_2}{V_1}} \\ &= 1 - \frac{C_V T_1 [1 - (\frac{V_1}{V_2})^{\gamma-1}]}{R T_1 \ln \frac{V_2}{V_1}} = 1 - \frac{1}{\gamma-1} \cdot \frac{1 - (\frac{V_1}{V_2})^{\gamma-1}}{\ln \frac{V_2}{V_1}} \end{aligned}$$



11、1mol 氮气（理想气体）经历的循环过程及相关参量如图示，图中 AB，BC，CA 均为直线。

- (1) 描述 CA 过程温度如何变化；
- (2) 求循环效率 η 。



解：(1) AC 的直线方程为： $P = 3P_0 - \frac{P_0}{V_0} V$

由 $PV = RT$ 共同得： $T = \frac{1}{R} (3P_0 V - \frac{P_0}{V_0} V^2)$

令 $\frac{dT}{dV} = 0$, 得温度变化的转折点 $V = \frac{3}{2} V_0$.

$V \in [V_0, \frac{3}{2} V_0]$: T 逐渐升高; $V \in [\frac{3}{2} V_0, 2V_0]$: T 逐渐降低。

(2) 从 C 到 A 的无限小过程的热量: $dQ = PdV + C_v dT = (3P_0 - \frac{P_0}{V_0} V)dV + \frac{5}{2} R dT$

应用 $PV = RT$: $dQ = PdV + C_v dT = 0$,

得到吸放热的转折点 D 的参量为: $V_D = 7V_0/4$; $P_D = 5P_0/4$;

总吸热为: $Q = Q_{BC} + Q_{CD}$

$$Q_{BC} = C_v(T_C - T_B) = \frac{5}{2} P_0 V_0;$$

$$Q_{CD} = C_v(T_D - T_C) + A_{CD} = \frac{27}{16} P_0 V_0;$$

效率为:

$$\eta = \frac{A_{\text{净}}}{Q_{\text{吸}}} = \frac{1}{2} P_0 V_0 / \frac{67}{16} P_0 V_0 = \frac{8}{67} = 11.94\%$$

12、1mol 理想气体在 $T_1=400\text{K}$ 的高温热源与 $T_2=300\text{K}$ 的低温热源间作卡诺循环(可逆的)。在 400K 的等温线上起始体积为 $V_1=0.001\text{m}^3$, 终止体积为 $V_2=0.005\text{m}^3$ 。试求此气体在每一循环中

(1) 从高温热源吸收的热量 Q_1 ;

(2) 气体所作的净功 A ;

(3) 气体传给低温热源的热量 Q_2 。

解: (1) 气体在高温热源等温膨胀吸热, 故

$$Q = RT_1 \ln \frac{V_2}{V_1} = 8.31 \times 400 \ln \frac{0.005}{0.001} = 5.35 \times 10^3 \text{ J}$$

(2) 根据卡诺循环的效率公式可得

$$\eta = 1 - \frac{T_2}{T_1} = \frac{A_{\text{净}}}{Q_{\text{吸}}}$$

$$\therefore A_{\text{净}} = (1 - \frac{T_2}{T_1}) Q_{\text{吸}} = (1 - \frac{300}{400}) \times 5.35 \times 10^3 = 1.34 \times 10^3 \text{ J}$$

(3) 由能量守恒 $Q_{\text{吸}} = A_{\text{净}} + Q_{\text{放}}$ 可得

$$Q_{\text{放}} = Q_{\text{吸}} - A_{\text{净}} = 5.35 \times 10^3 - 1.34 \times 10^3 = 4.01 \times 10^3 \text{ J}$$

或者 $\eta = 1 - \frac{|Q_{\text{放}}|}{Q_{\text{吸}}} = 1 - \frac{T_2}{T_1} \Rightarrow |Q_{\text{放}}| = \frac{T_2}{T_1} Q_{\text{吸}} = \frac{300}{400} \times 5.35 \times 10^3 = 4.01 \times 10^3 \text{ J}$

13、在逆向斯特林循环中， ν 摩尔的理想气体经以下过程完成一次循环：从体积为 V_A 、温度为 T_1 的较高温状态 A 等温压缩到体积为 V_B 的 B 状态，然后等容降温到 C 态，接着在较低温度 T_2 下等温膨胀到 D 态，再经过等容增温回到 A 态。试求：

(1) 一个循环中外界对系统所做的功 A ；

(2) 系统从 T_2 环境吸收的热量 Q_2 ；

(3) 致冷系数 ω (致冷系数定义 $\omega \equiv Q_2/A$)。

解：

$$(1) \quad A_{AB} = \nu RT_1 \ln \frac{V_B}{V_A}, \quad A_{CD} = \nu RT_2 \ln \frac{V_D}{V_C} = \nu RT_2 \ln \frac{V_A}{V_B}$$

$$A_{BC} = A_{DA} = 0$$

$$A_{\text{net}} = A_{AB} + A_{BC} + A_{CD} + A_{DA} = \nu R(T_2 - T_1) \ln \frac{V_A}{V_B}$$

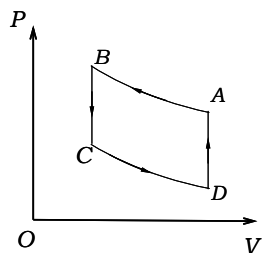
$$A = -A_{\text{net}} = \nu R(T_1 - T_2) \ln \frac{V_A}{V_B}$$

(2) 热一律应用于 CD 过程

$$Q_{CD} = A_{CD} = \nu RT_2 \ln \frac{V_A}{V_B}$$

(3) 致冷系数

$$\omega \equiv \frac{Q_{CD}}{A} = \frac{\nu RT_2 \ln \frac{V_A}{V_B}}{\nu R(T_1 - T_2) \ln \frac{V_A}{V_B}} = \frac{T_2}{T_1 - T_2}$$



14、一台家用冰箱放在室温为 300K 的房间内，做一盘 -13°C 的冰块需从冷冻室取走 $2.09 \times 10^5 \text{ J}$ 的热量。设冰箱为理想卡诺制冷机。

(1) 求做一盘冰块所需要的功；

(2) 若此冰箱能以 $2.09 \times 10^2 \text{ J/s}$ 的速率取出热量，求冰箱的电功率。

解：(1) 卡诺循环制冷系数

$$\omega = \frac{T_2}{T_1 - T_2} = \frac{260}{300 - 260} = 6.5$$

$$\omega = \frac{Q_2}{A}$$

$$A = \frac{Q_2}{\omega} = \frac{2.09 \times 10^5}{6.5} = 3.22 \times 10^4 \text{ J}$$

$$(2) \text{ 电功率 } P = \frac{dA}{dt} = \frac{q}{\omega} = \frac{2.09 \times 10^2}{6.5} = 32.2 \text{ W}$$

15、什么样的热机工作于 1kg、100℃的水和 27℃的恒温热源间，热机对外做功达到最大值？求此最大值 A_{\max} 。（水的比热容 $c=4.18\times 10^3$ SI）

解：由卡诺定理, $\eta_{\text{卡}}$ 最大, $A_{\text{卡}}$ 亦最大

当工作于 T_1 、 T_2 热源间

$$\eta = 1 - \frac{T_2}{T_1} = \frac{dA}{dQ}$$

$$\text{又 } dQ = -mcdT$$

\therefore 工作于 T_1 、 T_2 热源间

$$A_{\max} = \int_0^A dA = \int_{T_1}^{T_2} -mc\left(1 - \frac{T_2}{T_1}\right)dT$$

$$A_{\max} = mc(T_1 - T_2) - mcT_2 \ln \frac{T_1}{T_2} = 3.20 \times 10^4 \text{ J}$$