

(1) 理想气体, 则有

$$T_{\text{始}} = \frac{P_{\text{始}} V_{\text{始}}}{nR} = \frac{200 \times 10^3 \times 20 \times 10^{-3}}{2 \times 8.314} \text{ K} = 240.6 \text{ K}$$

等外压:

$$V_{\text{终}} = 40 \text{ L}$$

等内压:

$$T_{\text{终}} = \frac{P_{\text{终}} V_{\text{终}}}{nR} = \frac{200 \times 10^3 \times 40 \times 10^{-3}}{2 \times 8.314} \text{ K} = 481.2 \text{ K}$$

(2) 单原子理想气体:

$$C_v = \frac{3}{2} nR$$

$$\Delta U = \int_{T_1}^{T_2} C_v dT = \frac{3}{2} nR \Delta T$$

$$\Delta H = \Delta U + \Delta(PV)$$

对于等外压过程, 终态与始态温度相同, 则

$$\Delta U = 0$$

$$\Delta H = \Delta U + \Delta(PV) = \Delta U + nR\Delta T = 0$$

对于等内压过程:

$$\Delta U = \int_{T_1}^{T_2} C_v dT = \frac{3}{2} nR \Delta T = 6000 \text{ J}$$

$$\Delta H = \Delta U + \Delta(PV) = \Delta U + nR\Delta T = 10000 \text{ J}$$

(3) 对于等外压过程:

$$P_{\text{外}} = 100 \text{ kPa}$$

$$w = -P_{\text{外}} \Delta V = -100 \times 10^3 \times (40 - 20) \times 10^{-3} \text{ J} = -2000 \text{ J}$$

$$q = \Delta U - w = 2000 \text{ J}$$

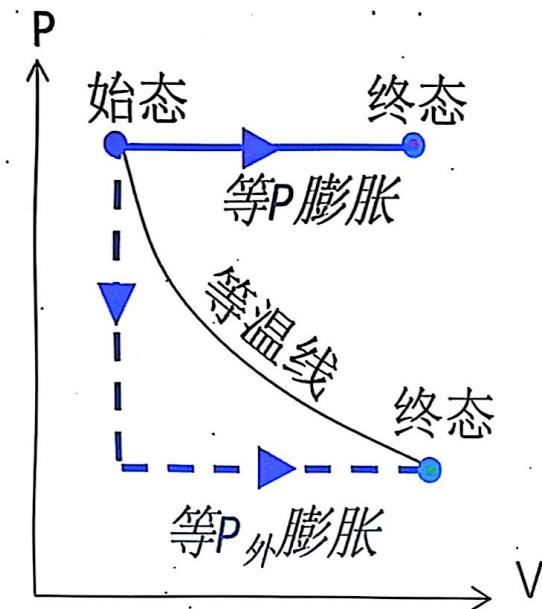
对于等内压过程:

$$w = -P_{\text{外}} \Delta V = -200 \times 10^3 \times (40 - 20) \times 10^{-3} \text{ J} = -4000 \text{ J}$$

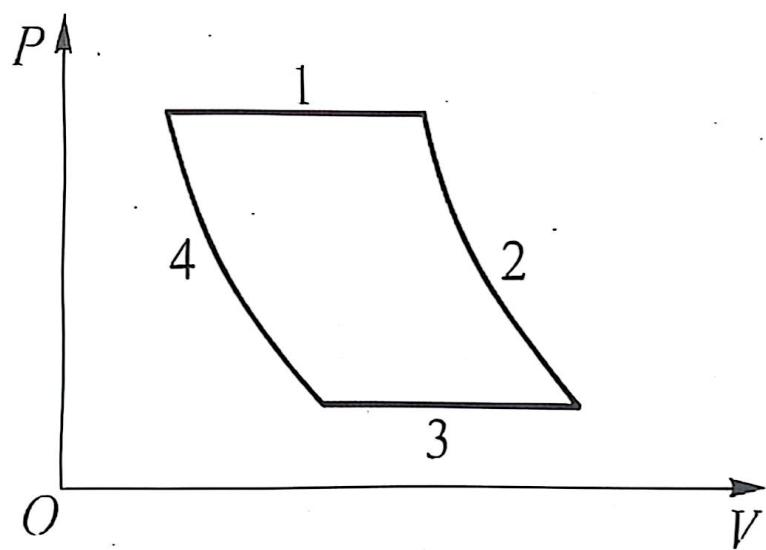
$$q = \Delta U - w = 6000.1 + 4000 \text{ J} = 10000 \text{ J}$$

热也可以从等压过程直接计算:

$$q = \Delta H = 10000 \text{ J}$$



2. 试证明如果用两条等压线连接两条固定的等温线，两条等压线的熵变大小相等，而与系统的实际压强无关。系统为组份不变的封闭系统，非机械功等于零，气体为单原子理想气体。



题设未给出等温过程的条件与计算要求，
只需关注等温带来的影响

$$\Delta S_1 = \int_1^2 \frac{dq_p}{T} = \int_{T_1}^{T_2} \frac{dq_p}{T} = C_p \ln \frac{T_2}{T_1}$$

$$\Delta S_2 = nR \ln \frac{P_1}{P_2}$$

$$\Delta S_3 = \int_3^4 \frac{dq_p}{T} = \int_{T_3}^{T_4} \frac{dq_p}{T} = C_p \ln \frac{T_1}{T_2}$$

$$\Delta S_4 = nR \ln \frac{P_2}{P_1} = -\Delta S_2$$

$$\Delta S_{\text{等压}} = \Delta S_1 + \Delta S_3 = 0$$

$$\Delta S_{\text{总}} = \Delta S_1 + \Delta S_2 + \Delta S_3 + \Delta S_4 = 0$$

3. 从熵判据出发证明，对于封闭系统中的理想气体（热容与温度无关、非机械功为零），下面的公式是计算过程熵变的通用公式：

$$\Delta S = C_V \ln \frac{T_{\text{终}}}{T_{\text{始}}} - nR \ln \frac{P_{\text{终}}}{P_{\text{始}}}$$

证明：

$$\Delta S = \int \frac{dq_{\text{rev}}}{T} = \int \frac{dU - dw}{T} = \int \frac{dU + PdV}{T}$$

$$= \int \frac{C_V dT}{T} + \int \frac{PdV}{T} = C_V \int \frac{1}{T} dT + \int \frac{nR}{V} dV$$

$$= C_V \ln \frac{T_{\text{终}}}{T_{\text{始}}} + nR \ln \frac{V_{\text{终}}}{V_{\text{始}}} = C_V \ln \frac{T_{\text{终}}}{T_{\text{始}}} + nR \ln \frac{T_{\text{终}}}{T_{\text{始}}} \frac{P_{\text{始}}}{P_{\text{终}}}$$

$$= (C_V + nR) \ln \frac{T_{\text{终}}}{T_{\text{始}}} + nR \ln \frac{P_{\text{始}}}{P_{\text{终}}} = C_p \ln \frac{T_{\text{终}}}{T_{\text{始}}} - nR \ln \frac{P_{\text{终}}}{P_{\text{始}}}$$

解：第一种情况：绝热可逆压缩。

对于单原子理想气体($C_v = 1.5 nR$)，根据绝热微分方程式积分得

$$\frac{T_{终}}{T_{始}} = \left(\frac{V_{始}}{V_{终}} \right)^{-\frac{nR}{C_v}} = \left(\frac{1}{2} \right)^{-\frac{2}{3}}$$

$$T_{始} = \frac{100 \times 10^3 \times 44 \times 10^{-3}}{2 \times 8.314} \text{ K} = 264.6 \text{ K}$$

$$T_{始} = \left(\frac{1}{2} \right)^{-\frac{2}{3}} T_{终} = \left[\left(\frac{1}{2} \right)^{-\frac{2}{3}} \times \frac{100 \times 10^3 \times 44 \times 10^{-3}}{2 \times 8.314} \right] \text{ K} = 420 \text{ K}$$

$$P_{始} = \frac{nRT_{始}}{V_{始}} = \frac{2 \times 8.314 \times 420}{22 \times 10^{-3}} \text{ Pa} = 3.17 \times 10^5 \text{ Pa}$$

$$w = \Delta U = C_v(T_2 - T_1) = \frac{3}{2} \times 2 \times 8.314 \times (420 - 264.6) \text{ J} = 3876 \text{ J}$$

$$\Delta H = \Delta U + \Delta(PV) = \frac{5}{2} nR(T_{始} - T_{终}) = 6460 \text{ J}$$

第二种情况：绝热不可逆过程：

终态压强已由第一步获得，为 $3.17 \times 10^5 \text{ Pa}$ ，则根据绝热过程：

$$-P_{终}(V_{终} - V_{始}) = C_v(T_{始} - T_{终})$$

$$\text{代入数据得 } -3.17 \times 10^5 \times (22 - 44) \times 10^{-3} = 1.5 \times 2 \times 8.314 \times (T_{始} - 264.6)$$

$$T_{始} = 544.2 \text{ K}$$

$$w = \Delta U = C_v(T_2 - T_1) = \frac{3}{2} \times 2 \times 8.314 \times (544.2 - 264.6) \text{ J} = 6974 \text{ J}$$

$$\Delta H = \Delta U + \Delta(PV) = \frac{5}{2} \times 2 \times 8.314 \times (544.2 - 264.6) \text{ J} = 11623 \text{ J}$$

第一题：

He (1 mol, 理想气体) 密封在一个绝热汽缸中, 气体初始平衡状态为: 体积 20 L, 压强等于 200 kPa。某瞬间, 外压强从初始值 (等于系统压强) 减少到过程的终态压强。实验测得终态体积为 30 L。请计算该过程熵变。

解: 对于绝热不可逆过程:

$$-P_2(V_2 - V_1) = C_V(T_2 - T_1) \quad P_2 = \frac{nRT_2}{V_2} = \frac{9}{11} \frac{nRT_1}{V_2} = \frac{9}{11} \frac{P_1 V_1}{V_2} = \frac{6}{11} P_1 = 109.1 \text{ kPa}$$

$$-\frac{1}{3}P_2V_2 = C_V(T_2 - T_1)$$

$$-\frac{1}{3}RT_2 = \frac{3}{2}R(T_2 - T_1)$$

$$T_2 = \frac{9}{11}T_1$$

$$\begin{aligned}\Delta S &= \int_{\text{始}}^{\text{终}} \frac{dU}{T} + \int_{V_{\text{始}}}^{V_{\text{终}}} \frac{P dV}{T} = C_p \ln \frac{T_{\text{终}}}{T_{\text{始}}} - nR \ln \frac{P_{\text{终}}}{P_{\text{始}}} \\ &= \left(\frac{5}{2} \times 8.314 \times \ln \frac{393.6}{481.1} - 8.314 \times \ln \frac{6}{11} \right) \text{ J} \cdot \text{K}^{-1} = 0.868 \text{ J} \cdot \text{K}^{-1}\end{aligned}$$

$$(b) \Delta S_{\text{环}} = - \left(\int_{V_{\text{始}}}^{V_{\text{终}}} \frac{dU}{T_{\text{环}}} + \int_{V_{\text{始}}}^{V_{\text{终}}} \frac{P dV}{T_{\text{环}}} \right) = - \left(\int_{V_{\text{始}}}^{V_{\text{终}}} \frac{C_V}{T_{\text{环}}} dT + \int_{V_{\text{始}}}^{V_{\text{终}}} \frac{P dV}{T_{\text{环}}} \right) = - \left[0 + \frac{P_{\text{外}}}{T_{\text{环}}} (V_{\text{终}} - V_{\text{始}}) \right]$$

$$= -0.3325 \text{ J} \cdot \text{K}^{-1}$$

$$\Delta S = \int_{V_{\text{始}}}^{V_{\text{终}}} \frac{dU}{T} + \int_{V_{\text{始}}}^{V_{\text{终}}} \frac{P dV}{T} = \int_{V_{\text{始}}}^{V_{\text{终}}} \frac{C_V}{T} dT + \int_{V_{\text{始}}}^{V_{\text{终}}} \frac{P dV}{T}$$

$$= C_p \ln \frac{T_{\text{终}}}{T_{\text{始}}} + nR \ln \frac{V_{\text{终}}}{V_{\text{始}}} = C_p \ln \frac{T_{\text{终}}}{T_{\text{始}}} - nR \ln \frac{P_{\text{终}}}{P_{\text{始}}}$$

$$= 0.7815 \text{ J} \cdot \text{K}^{-1}$$

$$\Delta S_{\text{总}} = \Delta S + \Delta S_{\text{环}} > 0$$

初始态 $T=300 \text{ K}$, $P=1.247 \text{ bar}$, 终态 $T=400 \text{ K}$, $P=1 \text{ bar}$ 。

$$\begin{aligned}(\text{a}) \Delta S_{\text{环}} &= - \left(\int_{\text{始}}^{\text{终}} \frac{dU}{T_{\text{环}}} + \int_{V_{\text{始}}}^{V_{\text{终}}} \frac{P dV}{T_{\text{环}}} \right) = - \left(C_p \ln \frac{T_{\text{终}}}{T_{\text{始}}} - nR \ln \frac{P_{\text{终}}}{P_{\text{始}}} \right) \\&= \left(-\frac{5}{2} \times 8.314 \times 0.1 \times \ln \frac{400}{300} - 0.1 \times 8.314 \times \ln \frac{1}{1.247} \right) \text{ J} \cdot \text{K}^{-1} = -0.7815 \text{ J} \cdot \text{K}^{-1}\end{aligned}$$

$$\Delta S = \int_{\text{始}}^{\text{终}} \frac{dU}{T} + \int_{V_{\text{始}}}^{V_{\text{终}}} \frac{P dV}{T} = \int_{\text{始}}^{\text{终}} \frac{C_v}{T} dT + \int_{V_{\text{始}}}^{V_{\text{终}}} \frac{P dV}{T}$$

$$\begin{aligned}&= C_p \ln \frac{T_{\text{终}}}{T_{\text{始}}} + nR \ln \frac{V_{\text{终}}}{V_{\text{始}}} = C_p \ln \frac{T_{\text{终}}}{T_{\text{始}}} - nR \ln \frac{P_{\text{终}}}{P_{\text{始}}} \\&= 0.7815 \text{ J} \cdot \text{K}^{-1}\end{aligned}$$

答

$$\Delta S_{\text{总}} = \Delta S + \Delta S_{\text{环}} = 0$$

第三题：

理想气体 (2 mol, 300 K, 100 kPa) 进行自由膨胀，终态为 50 kPa。请计算该过程的 ΔS 、 ΔS_{JF} 、 ΔG 和 ΔA 。然后，请判断该过程的自发性，并指明判据。

解：由于是自由膨胀，即向真空膨胀，因此有

$$q = 0 \quad w = 0 \quad \Delta U = 0$$

$$\Delta S = \int \frac{dq_{\text{irr}}}{T} = \int \frac{dU - dw}{T} = \int \frac{dU + PdV}{T} = \int \frac{dU}{T} + \int \frac{PdV}{T} = 0 + \int \frac{nR}{V} dV$$

$$= nR \ln \frac{V_{\text{终}}}{V_{\text{始}}} = nR \ln \frac{P_{\text{始}}}{P_{\text{终}}} = \left(2 \times 8.314 \times \ln \frac{100}{50} \right) \text{ J} \cdot \text{K}^{-1} = 11.52 \text{ J} \cdot \text{K}^{-1}$$

$$\Delta S_{\text{JF}} = \int \frac{dq_{\text{JF}}}{T_{\text{JF}}} = - \int \frac{dq}{T_{\text{JF}}} = 0$$

$$\Delta G = \Delta(H - TS) = \Delta H - \Delta(TS) = \Delta U + \Delta(pV) - \Delta(TS)$$

$$= \Delta U + \Delta(nRT) - \Delta(TS) = 0 + 0 - T\Delta S$$

$$= (-300 \times 11.52) \text{ kJ} = -3.46 \text{ kJ}$$

$$\Delta A = \Delta(U - TS) = \Delta U - \Delta(TS) = \Delta U - \Delta(TS) = \Delta U - \Delta(TS)$$

$$= 0 - T\Delta S = (-300 \times 11.52) \text{ kJ} = -3.46 \text{ kJ}$$

由于该系统与环境没有物质和能量的交换，因而为孤立系统，可以通过系统熵判断过程自发性。由于系统熵变大于零，因此过程为不可逆自发过程。

第四题：

理想气体 He (0.05 mol) 从始态 (0.2 bar, 0.01 m³) 可逆膨胀到 0.11 m³。在该膨胀过程中，系统压强与体积总满足 $P = 0.21 - V$ (式中压强和体积单位分别为 bar 和 m³)。请计算该过程的内能变化、焓变、熵变、该可逆过程的功和热。

$$\text{解: } \Delta U = C_v \Delta T = 1.5 nR \left(\frac{P_1 V_1}{nR} - \frac{P_2 V_2}{nR} \right) = 1350 \text{ J}$$

$$\Delta H = \Delta U - \Delta(PV) = \Delta U - \Delta(P_2 V_2 - P_1 V_1) = 450 \text{ J}$$

$$w = \int_{V_1}^{V_2} -P dV = \int_{V_1}^{V_2} -(0.21 - V) dV = -1500 \text{ J}$$

$$\Delta S = \int \frac{dq}{T} = \int \frac{dU - dw}{T} = \int_{T_1}^{T_2} \frac{C_v dT}{T} - \int_{V_1}^{V_2} \frac{nR dV}{V} = 2060 \text{ J} \cdot \text{K}^{-1}$$

$$q = 2850 \text{ J}$$

上周的一些回顾

- Atkins 《物理化学》中自发过程是可逆过程，但彭笑刚老师的《物理化学讲义》中自发过程不是可逆过程？
- 微观上：可逆过程是存在的，通过涨落自发发生，是自发过程（例如微观上不用浓度这一概念）
- 宏观上：可逆是不存在的，是理想化的模型，实操上不可行（就像质点在现实中不存在）
- 宏观假设的可逆源于微观的涨落，是合理的外推，可以用其来计算系统的熵变
- 区分好什么是理论，什么是现实，理论是用来描述现实的，但理论≠现实

随堂练习

1、在273K时，将一个 22.4 dm^3 的盒子用隔板从中间隔开，一侧放0.5mol的 O_2 ，另一侧放0.5mol的 N_2 ，抽去隔板后，两种气体混合均匀，则总熵变(单位: $\text{J}\cdot\text{K}^{-1}$)为(A)

A. 5.76 B. -5.76 C. 0 D. -2.88

2、在绝热恒容的反应器中， H_2 和 Cl_2 反应生成 HCl ，此过程中下列各状态函数的变化值为零的是(A)

- A. $\Delta_r U_m$ B. $\Delta_r H_m$ C. $\Delta_r S_m$ D. $\Delta_r G_m$

3、温度 $T=400\text{K}$ 的巨大物体，从温度 $T=500\text{K}$ 的另一巨大物体吸热1000J，若以两物体为系统，则系统的熵变(单位: $\text{J}\cdot\text{K}^{-1}$)的值为多少，该过程是否为自发过程()。 A. 0.5，否 C. 0.5，是 D. -0.5，是 (C)

- A. 0.5，否 B. -0.5，否 C. 0.5，是 D. -0.5，是

4、系统从状态A变化到状态B，有两个途径，其中途径 α 为可逆过程，途径 β 为不可逆过程，以下关系中不正确的是(C)

A. $\Delta S_\alpha = \Delta S_\beta$

B. $\Delta S_\beta = \int_A^B \left(\frac{\delta Q}{T}\right)_\alpha$

C. $\sum_A^B \left(\frac{\delta Q}{T}\right)_\alpha = \sum_A^B \left(\frac{\delta Q}{T}\right)_\beta$

D. $\Delta S_\alpha = \int_A^B \left(\frac{\delta Q}{T}\right)_\alpha$

5、1mol理想气体由同一始态分别经过下列过程：(1)恒温自由膨胀使体积增加1倍；(2)恒温可逆膨胀使体积增加1倍；(3)绝热自由膨胀使体积增加1倍；(4)绝热可逆膨胀使体积增加1倍。下列结论中正确的是(C)

A. $\Delta S_1 = \Delta S_2 = \Delta S_3 = \Delta S_4 = 8.314 \text{ J} \cdot \text{K}^{-1} \times \ln 2$

B. $\Delta S_1 = \Delta S_2 = 8.314 \text{ J} \cdot \text{K}^{-1} \times \ln 2, \Delta S_3 = \Delta S_4 = 0$

C. $\Delta S_1 = \Delta S_2 = \Delta S_3 = 8.314 \text{ J} \cdot \text{K}^{-1} \times \ln 2, \Delta S_4 = 0$

D. $\Delta S_1 = \Delta S_4 = 8.314 \text{ J} \cdot \text{K}^{-1} \times \ln 2, \Delta S_2 = \Delta S_3 = 0$