

问题一：1.证明：对于连接任意两个状态 A,B 的任意两个可逆过程 (1), (2), 假设 (1), (2) 两个可逆过程的熵变不等, 即

$$\Delta S_{(1)} \neq \Delta S_{(2)}$$

则对于由 A 状态经过 (1) 到 B 状态再经过 (2) 返回 A 状态这一可逆循环, 其熵变为

$$\Delta S_{ABA} = \Delta S_{(1)} - \Delta S_{(2)} \neq 0$$

即

$$\Delta S_{ABA} = \int_A^A \frac{dQ}{T} \neq 0$$

又由克劳修斯不等式, 对任意循环

$$\oint \frac{dQ}{T} \leq 0$$

于是有

$$\Delta S_{ABA} = \int_A^A \frac{dQ}{T} < 0$$

故这一可逆过程的内能变化为

$$U_{ABA} = \int_A^A dQ < 0$$

由 A 状态回到 A 状态, 物质竟然内能减少, 也就是说相同的状态有不同的内能, 这显然是荒谬的, 因此假设错误。

故对于连接相同两个状态的不同的可逆过程, 其熵变相等。

2.解：设 N 为气体具有的分子个数, n 为单个气体分子的 (未被冻结的) 自由度数, T_A 为气体在 A 处的温度 (热力学温标 K), V_A, V_B, V_C 分别为气体在 A,B,C 处的体积, P_A, P_B, P_C 分别为气体在 A,B,C 处的压强。 k_B 代表玻尔兹曼常数。

对于 A 到 B 过程, 由于其为等温膨胀并吸热 Q_1 , 熵变为

$$\begin{aligned} \Delta S_{AB} &= \int_A^B \frac{dQ}{T} \\ &= \int_A^B \frac{PdV}{T_A} \text{ (热力学第一定律)} \\ &= \int_{V_A}^{V_B} \frac{Nk_B T_A dV}{V T_A} \\ &= Nk_B \ln \frac{V_B}{V_A} \end{aligned}$$

对于 A 经过 C 到 B 过程, 其熵变可分解为 A 到 C 和 C 到 B 两过程熵变之和, 即

$$\Delta S_{ACB} = \Delta S_{AC} + \Delta S_{CB}$$

其中, 对于 A 到 C 过程, 由于其为绝热膨胀过程, 与外界热量交换为 0, 故熵变为 0, 即

$$\Delta S_{AC} = \int_A^C \frac{dQ}{T} = \int_A^C \frac{0}{T} = 0$$

对于 C 到 B 过程, 其熵变为

$$\begin{aligned} \Delta S_{CB} &= \int_C^B \frac{dQ}{T} \\ &= \int_C^B \frac{dU + PdV}{T} \text{ (根据热力学第一定律)} \end{aligned}$$

$$\begin{aligned}
&= \int_C^B \frac{dU}{T} + \int_C^B \frac{PdV}{T} \\
&= \int_{T_C}^{T_B} \frac{N \frac{n}{2} k_B dT}{T} + \int_{V_C}^{V_B} \frac{PdV}{\frac{Nk_B T}{PV}} \quad (\text{根据理想气体状态方程}) \\
&= \frac{n}{2} Nk_B \ln \frac{T_C}{T_B} + Nk_B \ln \frac{V_B}{V_C} \\
&= \frac{n}{2} Nk_B \ln \frac{\frac{P_C V_C}{Nk_B}}{\frac{P_B V_B}{Nk_B}} + Nk_B \ln \frac{V_B}{V_C} \\
&= \frac{n}{2} Nk_B \ln \frac{P_B V_B}{P_C V_C} + Nk_B \ln \frac{V_B}{V_C} \dots \dots *
\end{aligned}$$

(i) 因为 A 到 B 过程为等温过程，故

$$P_A V_A = P_B V_B = k_B N T_A \dots \dots \textcircled{1}$$

(ii) 因为 A 到 C 过程为绝热过程，故

$$\begin{aligned}
P_A V_A^\gamma &= P_C V_C^\gamma = \text{constant} \\
\Rightarrow P_C V_C &= \frac{P_A V_A^\gamma}{V_C^{\gamma-1}}
\end{aligned}$$

其中 $\gamma = \frac{n+2}{n}$ ，故

$$P_C V_C = \frac{P_A V_A^{\frac{n+2}{n}}}{V_C^{\frac{2}{n}}} \dots \dots \textcircled{2}$$

将①、②式代入*式中，得

$$\begin{aligned}
\Delta S_{CB} &= \frac{n}{2} Nk_B \ln \frac{P_A V_A}{\frac{P_A V_A^{\frac{n+2}{n}}}{V_C^{\frac{2}{n}}}} + Nk_B \ln \frac{V_B}{V_C} \\
&= \frac{n}{2} Nk_B \ln \frac{V_C^{\frac{2}{n}}}{V_A^{\frac{2}{n}}} + Nk_B \ln \frac{V_B}{V_C} \\
&= Nk_B \ln \frac{V_B}{V_A}
\end{aligned}$$

故对于 A 经过 C 到 B 过程，其熵变为

$$\begin{aligned}
\Delta S_{ACB} &= \Delta S_{AC} + \Delta S_{CB} \\
&= Nk_B \ln \frac{V_B}{V_A}
\end{aligned}$$

故 $\Delta S_{AB} = \Delta S_{ACB}$ ，A 到 B 过程的熵变等于 A 经过 C 到 B 过程的熵变。

问题二：本题中气体对外做的功 W 为正表示对外做正功（体积膨胀），为负表示对外做负功（体积收缩）；和外界交换的热量 Q 为正代表吸热，为负代表放热；内能变化 ΔU 为正代表内能增加，为负代表内能减少。

1. 解：设气体的物质的量为 n，定容热容量为 C_V （若气体为空气，则常温下 $C_V = \frac{5}{2} N_A k_B$ ）。

N_A 代表, k_B 代表玻尔兹曼常数。

1 → 2过程中, 气体温度不变, 故其内能变化为 0, 即

$$\Delta U_{1 \rightarrow 2} = 0$$

对外界做功为

$$W_{1 \rightarrow 2} = \int_{V_1}^{V_2} p dV = \int_{V_1}^{V_2} \frac{n N_A k_B T_2 dV}{V} = n N_A k_B T_2 \int_{V_1}^{V_2} \frac{dV}{V} = n N_A k_B T_2 \ln \frac{V_2}{V_1}$$

根据热力学第一定律, 和外界交换的热量为

$$Q_{1 \rightarrow 2} = \Delta U_{1 \rightarrow 2} + W_{1 \rightarrow 2} = n N_A k_B T_2 \ln \frac{V_2}{V_1}$$

2 → 3过程中, 气体体积不变, 故其对外界做功为 0, 即

$$W_{2 \rightarrow 3} = 0$$

内能变化为

$$\Delta U_{2 \rightarrow 3} = n C_V (T_1 - T_2)$$

根据热力学第一定律, 与外界交换的热量为

$$Q_{2 \rightarrow 3} = \Delta U_{2 \rightarrow 3} + W_{2 \rightarrow 3} = n C_V (T_1 - T_2)$$

3 → 4过程中, 气体温度不变, 故其内能变化为 0, 即

$$\Delta U_{3 \rightarrow 4} = 0$$

对外界做功为

$$W_{3 \rightarrow 4} = \int_{V_2}^{V_1} p dV = \int_{V_2}^{V_1} \frac{n N_A k_B T_1 dV}{V} = n N_A k_B T_1 \int_{V_2}^{V_1} \frac{dV}{V} = n N_A k_B T_1 \ln \frac{V_1}{V_2}$$

根据热力学第一定律, 和外界交换的热量为

$$Q_{3 \rightarrow 4} = \Delta U_{3 \rightarrow 4} + W_{3 \rightarrow 4} = n N_A k_B T_1 \ln \frac{V_1}{V_2}$$

4 → 1过程中, 气体体积不变, 故其内能变化为 0, 即

$$W_{4 \rightarrow 1} = 0$$

根据理想气体状态方程, 气体内能变化为

$$\Delta U_{4 \rightarrow 1} = n C_V (T_2 - T_1)$$

根据热力学第一定律, 和外界交换的热量为

$$Q_{4 \rightarrow 1} = \Delta U_{4 \rightarrow 1} + W_{4 \rightarrow 1} = n C_V (T_2 - T_1)$$

2.解: 整个循环气体从热源总共吸收的热量 Q_2 为

$$Q_2 = Q_{1 \rightarrow 2} = n N_A k_B T_2 \ln \frac{V_2}{V_1}$$

对外做功为

$$\begin{aligned} W_{tot} &= W_{1 \rightarrow 2} + W_{2 \rightarrow 3} + W_{3 \rightarrow 4} + W_{4 \rightarrow 1} = n N_A k_B T_2 \ln \frac{V_2}{V_1} + n N_A k_B T_1 \ln \frac{V_1}{V_2} \\ &= n N_A k_B (T_2 - T_1) \ln \frac{V_2}{V_1} \end{aligned}$$

此热机的效率为

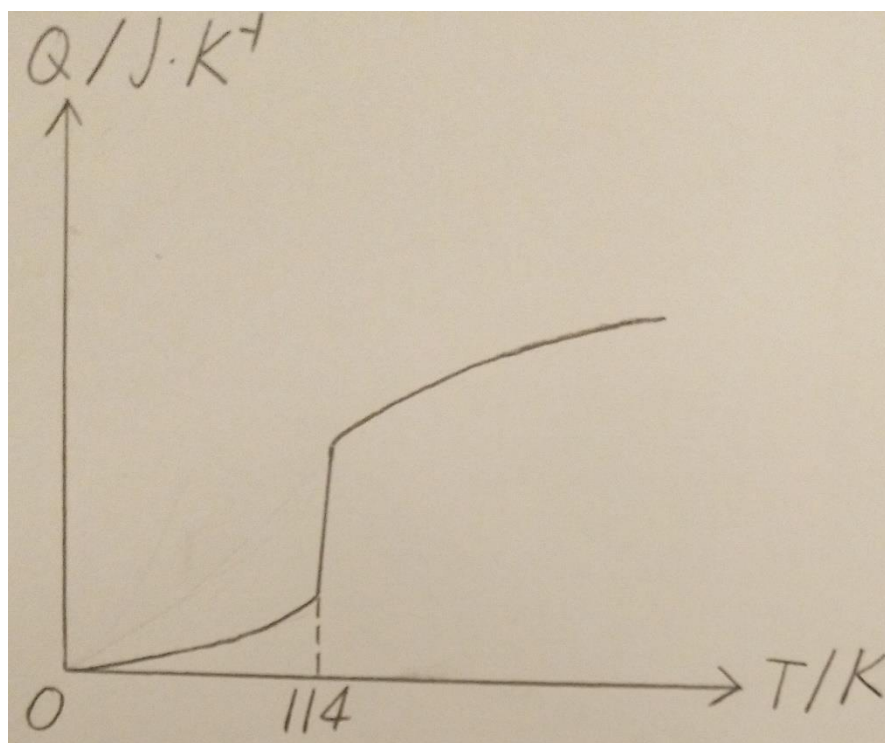
$$\eta = \frac{W_{tot}}{Q_2} = \frac{n N_A k_B (T_2 - T_1) \ln \frac{V_2}{V_1}}{n N_A k_B T_2 \ln \frac{V_2}{V_1}} = \frac{T_2 - T_1}{T_2}$$

此热机的效率与工作于 T_1 和 T_2 两个热源的 Carnot 热机的效率相等。

因为根据热力学第二定律, 所有热机中可逆热机效率最高, 且对于任何可逆热机, 这一效率

都为 $\frac{T_2-T_1}{T_2}$ 。

问题三：答：如图。



作图依据：由于 $C_p/T - T$ 图中线上各点都为可逆过程，故

$$dS(T) = \frac{dQ}{T} = \frac{C_V dT}{T}$$

则

$$[S(T)]' = \frac{dS(T)}{dT} = \frac{C_V}{T}$$

因此 S-T 图中曲线的斜率即为 $C_p/T - T$ 图中曲线上相同横坐标处的函数值。