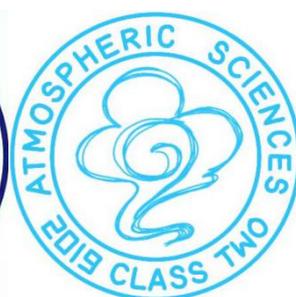


2019 级大气二班
2020~2021 秋季学年大学物理 I 2
期末复习资料

整理：蒋斌



前言

经过一个学期的努力，大学物理热学模块的资料终于可以和大家见面了。

热学模块我们一共学习了六个章节，分别是导论、分子动理学理论的平衡态、输运现象与分子动理学理论的非平衡态、热力学第一定律、热力学第二定律与熵以及物态与相变。涉及的重要的知识点有平衡态与热力学平衡态、理想气体的微观模型、真实气体物态方程（范德瓦尔斯方程）、麦克斯韦速率分布及其相关结论、能量均分定理、牛顿黏性定律、傅里叶定律、输运系数的导出、分子的平均碰撞频率与平均自由程、热力学第一定律在理想气体中的应用（理想气体的等温等压等体以及绝热过程）、热力学第二定律在理想气体中的应用、熵增加原理与应用、附加压强与表面张力等。

总的来说，要学好热学，还是要在理解的基础上才行。热学的有关习题不多，在网上找来找去基本上大同小异，所以想要通过刷题来提高分数是走不通的，还是要回归到课本上的基本概念。把课本上的例题“吃透了”，再去稍微做点新题，基本上在期末考试中可以做到游刃有余了。

本资料一共五章（物态与相变内容太少没有整理，但是大家也应该重视），例题部分有以下几个来源：课本例题、老师 PPT 上的例题、课后习题，练习题来源网络。本资料旨在为大家呈现一个清晰地脉络，帮助大家准备期末考试。另外，资料因为由于个人整理难免存在错误之后，请读者发现后积极与本人联系纠正，谢谢。（联系邮箱：lesnow_bin@163.com）

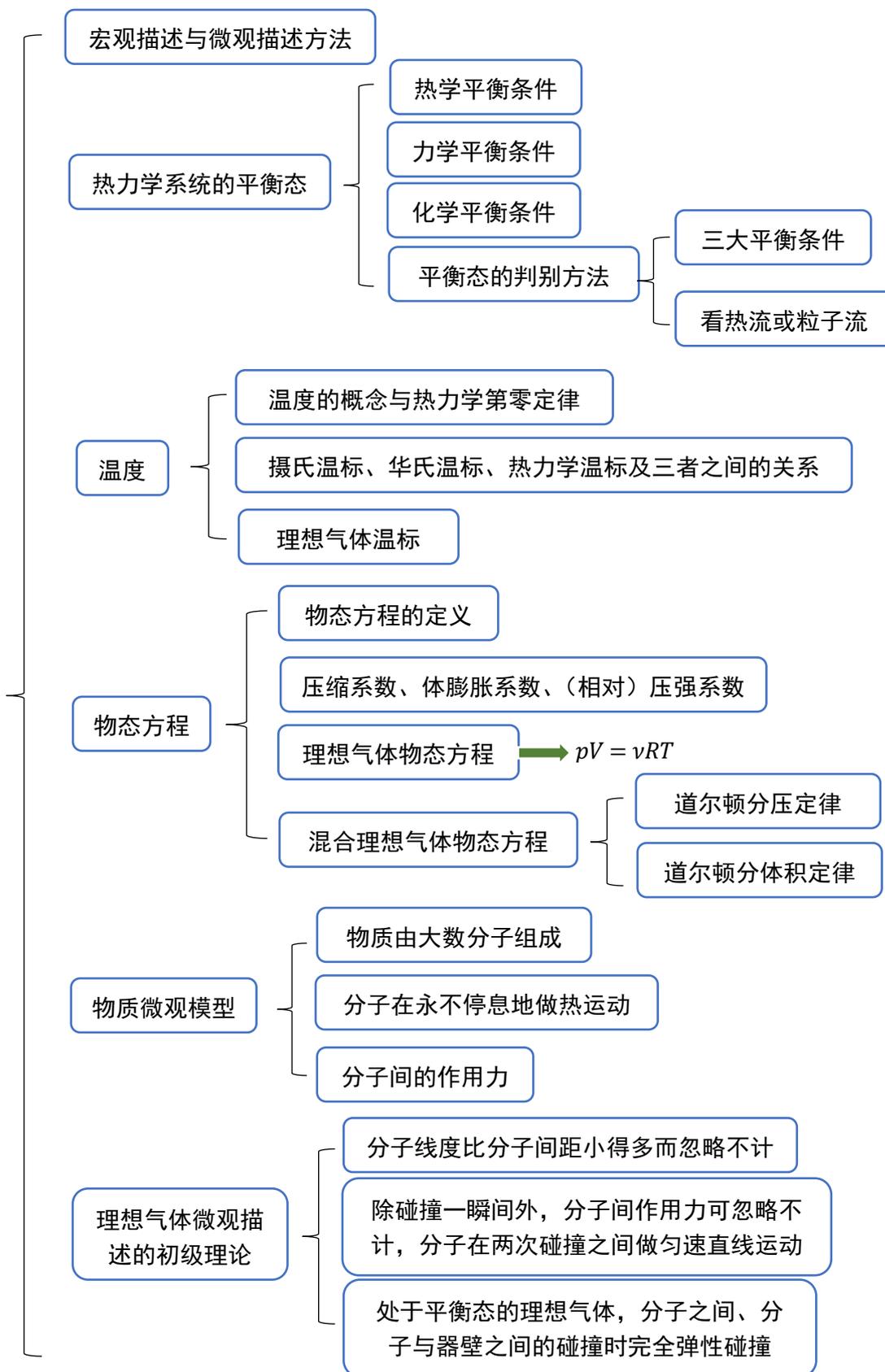
祝大家期末考试顺利！

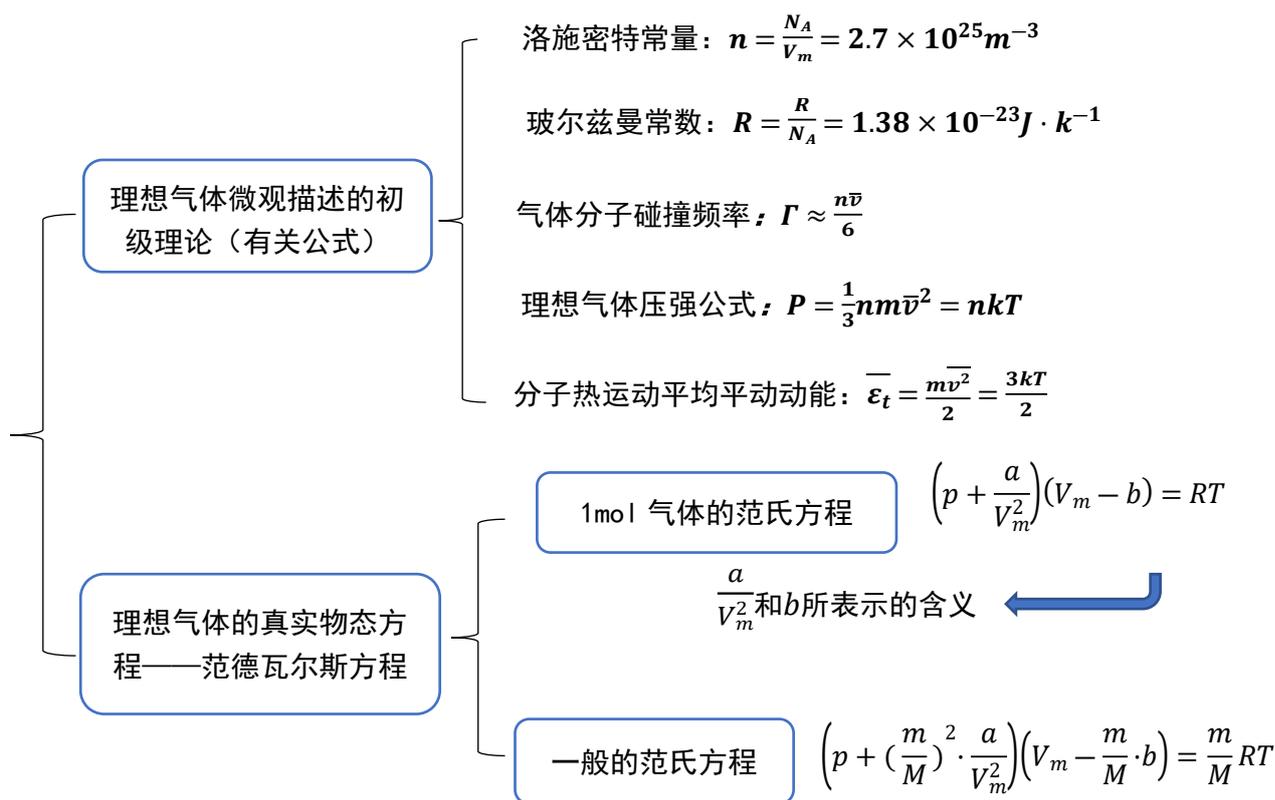


2021 年 1 月 11 日

第一章 导论

➤ 章节知识体系





➤ 典型例题

1. 现将一氢气球从地面释放，随着气球不断升高，大气压强不断减小，氢气不断膨胀.若忽略大气温度及空气平均质量随高度的变化，试定量分析上升过程中气球所受浮力的变化情况.

解: 设气球在地面时的压强为 p_0 ，体积为 V_0 ，在高度 h 处的压强为 p_h ，体积为 V_h ，

空气密度为 ρ_h ，则氢气球所受浮力可表示为: $F(h) = \rho_h g V_h$.

而 $\rho_h = \frac{P_h M}{RT}$ (M 表示空气的摩尔质量，由题可知 M 为常数)，于是浮力可写

成: $F(h) = \frac{P_h M \cdot g V_h}{RT} = \nu_1 g M$ (ν_1 表示高度为 h 处排开的空气的物质的量)

同理可知在地面处，有 $F(0) = \frac{P_0 M \cdot g V_0}{RT} = \nu_2 g M$

在气球上升的过程中，考虑到理想气体物态方程与气体种类无关，所以始终有排开空气的物质的量等于氢气的物质的量，从而 $\nu_1 = \nu_2$ ， $F(h) = F(0)$ ，

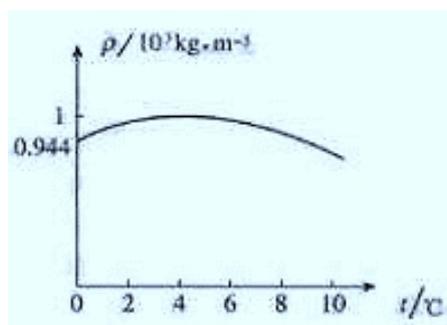
即上升过程中氢气球所受浮力保持不变.

2. 一玻璃温度计中装有染色的水，把它分别与物体 A 和 B 接触，指示温度分别为 T_A, T_B .

(1) 若 $T_A > T_B$ ，当 A 和 B 相互接触时，是否一定有热量从 A 传到 B?

(2) 若 $T_A = T_B$ ，当 A 和 B 相互接触时，二者之间是否一定没有热传递?

解：水在 4°C 密度存在极大值，可以结合水的密度-温度曲线图来解答本题



(1) 不一定. $T_A > T_B$ ，说明温度计玻璃管中的体积较大，且液柱高度 $h_A > h_B$ ，根据 $V = \rho ghS$ ，可知 $\rho_A > \rho_B$. 此时可取 $t_A < 4^\circ\text{C} < t_B$ ，且满足条件 $\rho_A > \rho_B$. 显然，尽管指示温度 A 大，但实际温度却是 $t_A < t_B$ ，热量从 B 传到 A.

(2) $T_A = T_B$ ，可推出 $\rho_A = \rho_B$ ，由图可知，在密度相同时，二者具有不同的温度，所以一定存在热传递.

3. 系统 A 和 B 原来处于各自的平衡状态，现在使它们相互接触，若 A 的体积不变，压强增大，而 B 的压强不变，体积增大，则两系统的接触部分是_____的；若 A 的体积减小，压强增大，而 B 的压强、体积不变，则两系统的接触部分是_____的。（填“绝热”或“透热”）

解：透热 绝热（根据 $pV = \nu RT$ ，体积不变时， $p \propto T$ ，A 的压强增大，所以温度升高，而 B 的体积增大，说明 B 对外膨胀做了功，其能量只能来源于从 A 吸热；A 有变化，但 B 没有变化，说明接触部分为绝热的）

4. 设容积为 25.0L 的容器中盛有 1mol 的 N_2 , 另一只容积为 20.0L 的容器中盛有 2mol O_2 , 两容器用带阀门的管道相连, 并置于冰水槽中, 现打开阀门使二者混合, 求: (1) 达到平衡态时的混合气体压强; (2) 混合气体的平均摩尔质量.

解: 用 ν_1, ν_2 分别表示 N_2 、 O_2 的物质的量, 用 V_1, V_2 分别表示 N_2 、 O_2 容器的体积.

根据混合气体的物态方程, 有 $p = (\nu_1 + \nu_2) \frac{RT}{V_1 + V_2}$, 已知 $T=273K$, 所以混合

气体的压强为 $p = (1 + 2) \times \frac{8.31 \times 273}{45 \times 10^{-3}} Pa = 1.51 \times 10^5 Pa$. 混合气体的平均摩

尔质量为 $\bar{M} = \frac{\nu_1 M_{N_2} + \nu_2 M_{O_2}}{\nu_1 + \nu_2} = \frac{1 \times 28 \times 10^{-3} + 2 \times 32 \times 10^{-3}}{1 + 2} kg/mol = 3.07 \times$

$10^{-2} kg/mol$

5. 设一定容气体温度计是按摄氏温标刻度, 它在冰点和水的汽点时, 气体压强分别为 0.400atm 和 0.546atm. 求:

(1) 当气体压强为 0.100atm 时, 所测温度为多少?

(2) 当温度计插在沸腾硫中时 (标准大气压下沸点为 $444.67^\circ C$), 温度计中的气体压强为多少?

解: (1) 摄氏温标与热力学温标满足关系 $t/^\circ C = T/K - 273.15K$

设水在三相点 ($273.16K$) 的压强为 p_{tr} , 在温度为 T 时, 待测压强为 p , 有

$$T = \frac{p}{p_{tr}} \times 273.16K, \text{ 即 } t = \frac{p}{p_{tr}} \times 273.16 - 273.15(*)$$

于是 $\frac{273.16^\circ C}{p_{tr}} = \frac{\Delta t}{\Delta p} = \frac{(100 - 0)^\circ C}{(0.546 - 0.400)atm}$, 解得 $p_{tr} = 1.46 \times 10^{-3} \times 273.16 atm$

(*) 可写成 $t = 684p - 273.15$, 当 $p = 0.100 atm$ 时, 得 $t = -204.75^\circ C$

(2) 由(1)知, $p = (t + 273.15) \times 1.46 \times 10^{-3}$, 当 $t = 444.67^\circ C$ 时, 代入公式, 求得 $p = 1.05 atm$

6. 在标准状况下给一气球充入氢气, 充完气时气球的体积为 $566m^3$. 现有体积为 $0.0566m^3$ 、压强为 1.25MPa 的储氢气罐, 若用此种储氢的气罐给气球充气, 问至少需要多少个这样的氢气罐才能完成充气? (假设充气过程温度保持恒定)

解：首先明确题中的条件——标准状况下，即 $P_0 = 0.1\text{MPa}$ ；再者需要明确的是，每个储氢气罐中的氢气不会全部充入气球当中，这点弄明白后，直接列方程求解即可。

设至少需要 n 个储氢气罐，由于温度不变，有：

$$P_1 \cdot (nV_1) = P_0(V_0 + nV_1)$$

$$\text{从而解得 } n = \frac{P_0 V_0}{(P_1 - P_0) V_1} = \frac{0.1\text{MPa} \cdot 566\text{m}^3}{(1.25 - 0.1)\text{MPa} \cdot 0.0566\text{m}^3} = 870$$

7. 水银气压计 A 中混进了一个空气泡，因此它的读数比实际气压的气压小。当精确的气压计的读数为 0.102MPa 时，它的读数只有 0.0997MPa ，此时管内水银面到管顶的距离为 80mm 。问当此时气压计的读数为 0.0978MPa 时，实际气压应为多少？设空气的温度保持不变。

解：水银气压计中混进气泡以后，管内流体的总压强等于管内气体压强和水银压强之和，又温度 T 不变，故满足 $PV = C$

设气压计管内的横截面积为 S 。精确气压计管底到管顶间的距离为 L ，当外界压强为 H 时，气压计中水银柱的高度为 h_0 ，气柱体积为 $(L - h_0)S$ ，改气柱内气体压强应为 $H - h_0$ 汞柱高，在外界温度不变，压强变为 H' 时，设水银柱高度变为 h ，这时气柱对应的压强为 $H' - h$ ，体积为 $(L - h)S$ 。

$$(H - h_0)(L - h_0)S = (H' - h)(L - h)S(*)$$

$$L = H + 80\text{mm}$$

而 $H = \frac{0.102\text{MPa}}{133\text{Pa}} = 767\text{mmHg}$ ，当压强为 0.102MPa 时管内水银面到管顶的距离为 80mm ，所以 $L = 767\text{mm} + 80\text{mm} = 847\text{mm}$ 。同时，又有

$$h_0 = \frac{0.0997\text{MPa}}{133\text{Pa}} = 750\text{mm (Hg)}$$

$$h = \frac{0.0978\text{MPa}}{133\text{Pa}} = 735\text{mm (Hg)}$$

把上述结果代入(*)中，解得 $H' = (H - h_0) \cdot \frac{L - h_0}{L - h} + h = 749.6\text{mmHg}$

即压强为 0.0997MPa

题后反思：本题把物理情景想明白后解题十分快捷。需要注意的是，本题中设计

对气体使用理想气体状态方程，需要将水银计的压强用水银柱的长度来表示（方便求体积），用到了转换公式 $1\text{Pa} = \frac{3}{4}\text{mmHg}$.

➤ 第一章巩固提高练习

- 把 $1.0 \times 10^5\text{Pa}$ 、 0.5m^3 的氮气压入容积为 0.2m^3 的容器中，容器中原已充满同温、同压下的氧气，试求混合气体的压强及两种气体的分压，该过程温度保持不变.
- 有一支液体温度计，在标准大气压下，把它放在冰水混合物中的示数为 $t_1 = -0.3^\circ\text{C}$ ，在沸水中的示数为 $t_2 = 101.4^\circ\text{C}$.
 - 该温度计放在真实温度为 66.7°C 的沸腾甲醇中的示数为多少？
 - 用该温度计测得乙醚的沸点为 34.7°C ，则乙醚的真实沸点温度是多少？
 - 在 0.1°C 的精确度下，确定读数可以认为正确的一个范围.
- 一抽气机转速为，抽气机每分钟能够抽出气体 20L，已知容器的体积为 2.0L，问经过多少时间后才能使容器中的压强由 0.101MPa 降为 133Pa （抽气过程中气体温度始终保持不变）
- 把标准状况下 22.4L 的氮气不断压缩，它的体积将于多大？计算氮分子的直径，此时分子产生的内压强为多少？（已知氮气的范德瓦尔斯方程中的常量 $a = 1.390 \times 10^{-1}\text{m}^6 \cdot \text{Pa} \cdot \text{mol}^{-2}$ ， $b = 39.31 \times 10^{-6}\text{m}^3 \cdot \text{mol}^{-1}$ ）
- 下列各式中哪一式表示气体分子的平均平动动能_____（式中 M 为气体的质量， m 为气体分子质量， N 为气体分子总数目， n 为气体分子数密度， N_A 为阿伏加得罗常量）

A. $\frac{3m}{2M} pV$ B. $\frac{3M}{2M_{\text{mol}}} pV$ C. $\frac{3}{2} npV$ D. $\frac{3M_{\text{mol}}}{2M} N_A pV$
- 温度、压强相同的氢气和氧气，它们分子的平均动能 $\bar{\varepsilon}$ 和平均平动动能 \bar{w} 有如下关系_____.

A. $\bar{\varepsilon}$ 和 \bar{w} 都相等 B. $\bar{\varepsilon}$ 相等，而 \bar{w} 不相等
C. \bar{w} 相等，而 $\bar{\varepsilon}$ 不相等 D. $\bar{\varepsilon}$ 和 \bar{w} 都不相等
- 一个容器内贮有 1mol 氢气和 1mol 氦气，若两种气体各自对器壁产生的压强

分别为 p_1 和 p_2 , 则两者的大小关系是_____.

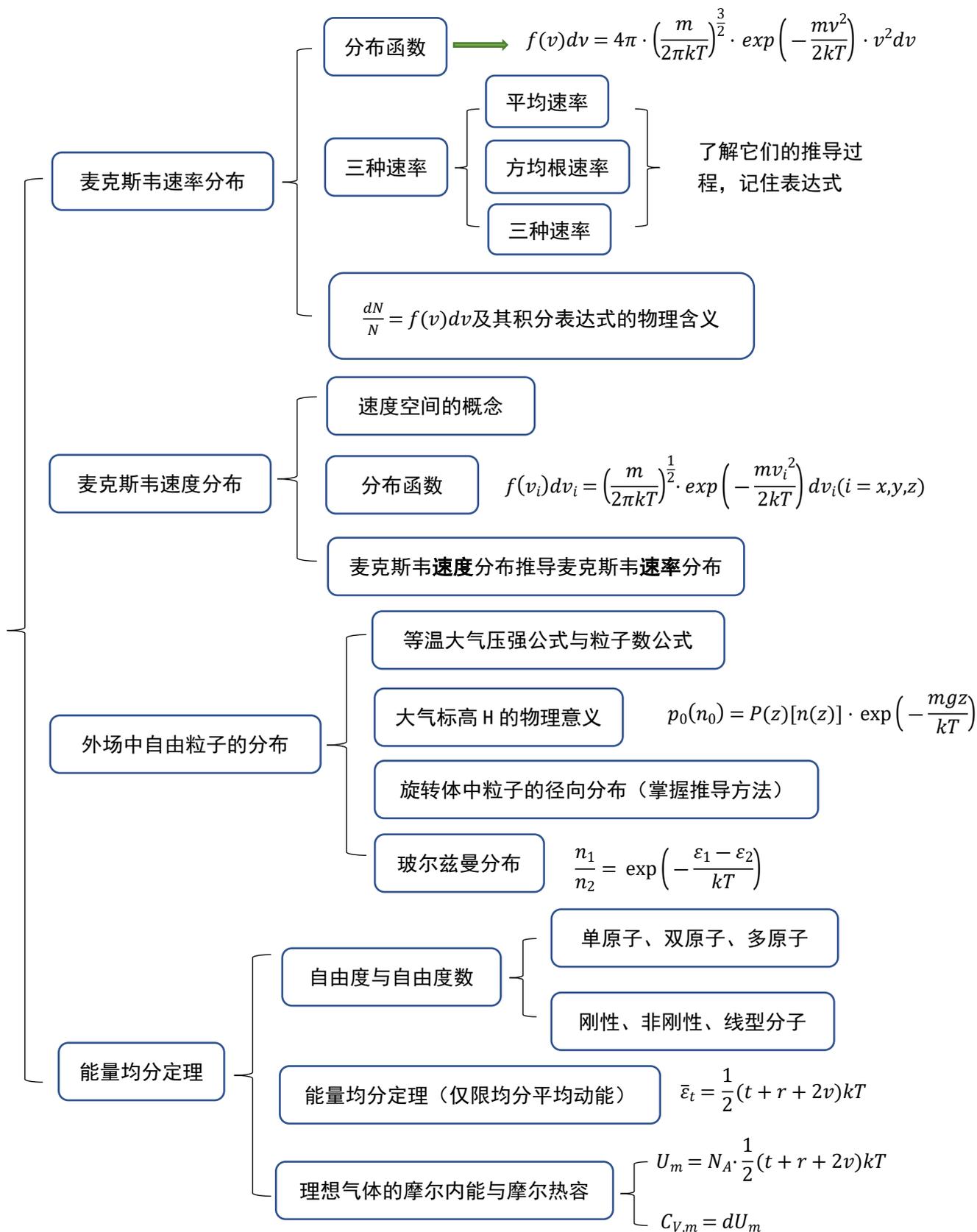
- A. $p_1 > p_2$ B. $p_1 < p_2$ C. $p_1 = p_2$ D. 不确定的

答案 (简略版):

1. 氧气分压: $1.0 \times 10^5 \text{Pa}$; 氮气分压: $2.5 \times 10^5 \text{Pa}$; 混合气压: $3.5 \times 10^5 \text{Pa}$
2. (1) 67.7°C ; (2) 34.4°C ; (3) $11.8^\circ\text{C} \leq t \leq 23.5^\circ\text{C}$ (提示: 单位温度变化引起液柱长度的变化是一个定值)
3. 40s (提示: 求出每一转抽出多少气体 V_1 , 利用理想气体得到递推公式 $P_0 = P_n \left(\frac{V_0 + V_1}{V_0} \right)^n$, P_0 为起始压强, V_0 为容器的体积)
4. $V = 3.91 \times 10^{-5} \text{m}^3$; $d = 3.1 \times 10^{-10} \text{m}$; $\Delta p_i = \frac{a}{b^2} = 90.0 \times 10^6 \text{Pa}$
5. A
6. C
7. C

第二章 分子动理学理论的平衡态理论

➤ 章节知识体系



➤ 典型例题

1. 试指出下列各式所表示的物理意义.

(1) $f(v)dv$; (2) $Nf(v)dv$; (3) $nf(v)dv$; (4) $\int_{v_1}^{v_2} f(v)dv$

(5) $\int_{v_1}^{v_2} Nf(v)dv$; (6) $\int_0^{\infty} vf(v)dv$; (7) $\int_0^{\infty} v^2f(v)dv$; (8) $\int_{v_1}^{v_2} v^2f(v)dv$

(9) $\int_0^{\infty} \frac{1}{2}mv^2f(v)dv$ (10) $\frac{\int_{v_1}^{v_2} vf(v)dv}{\int_{v_1}^{v_2} f(v)dv}$

解:

(1) 处于速率间隔 $v \sim v + dv$ 区间内的分子数与分子总数的百分比 (概率);

(2) 处于速率间隔 $v \sim v + dv$ 区间内的分子数;

(3) $nf(v)dv = \frac{N}{V} \cdot \frac{dN}{N} = \frac{dN}{V}$, 即处于速率间隔 $v \sim v + dv$ 区间内单位体积分子数;

(4) 处于速率间隔 $v_1 \sim v_2$ 区间内的分子数与分子总数的百分比 (概率);

(5) 处于速率间隔 $v_1 \sim v_2$ 区间内的分子数;

(6) 分子热运动的平均速率;

(7) 分子热运动的方均根速率的平方;

(8) $\int_{v_1}^{v_2} v^2f(v)dv = \int_{v_1}^{v_2} \frac{v^2dN}{N}$, 即表示处于速率间隔 $v_1 \sim v_2$ 区间内的分子速率平方

的和与分子总数之比;

(9) $\int_0^{\infty} \frac{1}{2}mv^2f(v)dv = \frac{1}{2}m\overline{v^2}$, 表示分子的平均平动动能;

(10) 处于速率间隔 $v_1 \sim v_2$ 区间内的分子的平均速率.

2. 分子质量为 m 的气体在温度 T 下处于平衡, 若以 v_x, v_y, v_z 及 v 分别表示分子在 x, y, z 方向的速度分量及速率, 试求下述平均值:

(1) $\overline{v_x}$; (2) $\overline{v_x^2}$; (3) $\overline{v_x v^2}$; (4) $\overline{v_x^2 v_y}$; (5) $\overline{(v_x + bv_y)^2}$

解: 麦克斯韦速度分布中每个方向 (x, y, z) 的投影都有正负两种情况, 因此它的积分区间为 $(-\infty, +\infty)$

$$\begin{aligned} (1) \quad \bar{v}_x &= \int_{-\infty}^{\infty} v_x f(v_x) dv_x = \int_{-\infty}^{\infty} \left(\frac{m}{2\pi kT}\right)^{\frac{1}{2}} \cdot \exp\left(-\frac{mv_x^2}{2kT}\right) v_x dv_x \\ &= \int_{-\infty}^0 \left(\frac{m}{2\pi kT}\right)^{\frac{1}{2}} \cdot \exp\left(-\frac{mv_x^2}{2kT}\right) v_x dv_x + \int_0^{\infty} \left(\frac{m}{2\pi kT}\right)^{\frac{1}{2}} \cdot \exp\left(-\frac{mv_x^2}{2kT}\right) v_x dv_x \end{aligned}$$

对上面的第一个积分做变量代换, 令 $v_x = -u_x$, 得

$$\int_{-\infty}^0 \left(\frac{m}{2\pi kT}\right)^{\frac{1}{2}} \cdot \exp\left(-\frac{mv_x^2}{2kT}\right) v_x dv_x = \int_{\infty}^0 \left(\frac{m}{2\pi kT}\right)^{\frac{1}{2}} \cdot \exp\left(-\frac{mv_x^2}{2kT}\right) u_x du_x$$

$$\begin{aligned} \times (2) \quad \overline{v_x^2} &= \int_{-\infty}^{\infty} v_x^2 f(v_x) dv_x = \int_{-\infty}^{\infty} \left(\frac{m}{2\pi kT}\right)^{\frac{1}{2}} \cdot \exp\left(-\frac{mv_x^2}{2kT}\right) v_x^2 dv_x \\ &= 2 \int_0^{\infty} \left(\frac{m}{2\pi kT}\right)^{\frac{1}{2}} \cdot \exp\left(-\frac{mv_x^2}{2kT}\right) v_x^2 dv_x = \frac{m}{kT} \end{aligned}$$

$$(3) \quad v_x \text{ 和 } v^2 \text{ 相互独立, 由概率乘法定理知, } \overline{v_x v^2} = \bar{v}_x \cdot \overline{v^2} = 0$$

$$(4) \quad \text{与(1)、(3)类似, 有 } \overline{v_x^2 v_y} = \overline{v_x^2} \cdot \bar{v}_y = 0$$

$$(5) \quad \overline{(v_x + bv_y)^2} = \overline{(v_x^2 + 2bv_x v_y + b^2 v_y^2)} = \overline{v_x^2} + 2b\bar{v}_x \bar{v}_y + b^2 \overline{v_y^2} = \frac{m}{kT}(1 + b^2)$$

3. 一容积为 1L 的容器, 盛有温度为 300K, 压强为 $3.0 \times 10^4 \text{ Pa}$ 的氩气, 氩的摩尔质量为 $0.004 \text{ kg} \cdot \text{mol}^{-1}$. 若器壁上有一面积为 $1.0 \times 10^{-3} \text{ cm}^2$ 的小孔, 氩气将通过小孔从容器内溢出. 问经过多长时间容器里的原子数减少为原来的 $\frac{1}{e}$?

解: 在 dt 时间内在面积为 A 的小孔中流出的分子数为 $dN = -\frac{n\bar{v}}{4} A dt$ (负号表示

粒子数减少), 两边同时除以容器体积 V , 再做定积分, 有 $-\int_0^t \frac{\bar{v}A}{4V} dt = \int_{n_1}^{n_2} \frac{dn}{n}$,

$$\text{即 } -\frac{\bar{v}At}{4V} = \ln \frac{n_2}{n_1}, \text{ 由题意可知 } \frac{n_2}{n_1} = \frac{1}{e}, \text{ 解得 } t = \frac{4V}{A \cdot \bar{v}} = \frac{4V}{A} \cdot \sqrt{\frac{\pi M}{8RT}} = 101 \text{ s}$$

4. 有人曾用泻流法测量石墨的蒸气压, 他们测得在 2603K 的温度有 $0.648 \times 10^{-3} \text{kg}$ 的碳在 3.5h 内通过 3.25mm^2 的小孔. 假定碳的蒸气分子是单原子的, 试估计碳在 2603K 下的蒸气压强.

解: 在 2603K 的高温下, 石墨的蒸气压强其实很小, 因此可以当做理想气体处理. 另外, 在温度一定时, 分子的平均速率保持恒定, 并且由 $p = nkT$ 知分子数密度 n 也是不变的

在 $\Delta t = 3.5h$ 内, 通过小孔泻流出去的分子数量为 $\Delta N = \frac{1}{4}n\bar{v}A\Delta t$, 故泻流总质量为 $\Delta m = m \cdot \Delta N = \frac{1}{4}nm\bar{v}A\Delta t$, 其中 $\bar{v} = \sqrt{\frac{8RT}{\pi M}}$, 结合 $p = nkT$, 解得 $p = \frac{4\Delta m}{\Delta A\Delta t} \cdot \sqrt{\frac{\pi RT}{8M}} = 5.3 \times 10^{-2} \text{Pa}$

5. 气体的温度 $T=273\text{K}$, 压强为 $p=1.01 \times 10^2 \text{Pa}$, 密度 $\rho=1.24 \times 10^{-3} \text{kg} \cdot \text{m}^{-3}$. 试求: (1) 气体的摩尔质量, 并确定它是什么气体; (2) 气体的方均根速率.

解: (1) 由理想气体状态方程 $pV = \nu RT = \frac{m}{M}RT$ 及 $\rho = \frac{m}{V}$, 得 $p = \frac{\rho}{M}RT$, 从而有

$$M = \frac{\rho RT}{p} = \frac{1.24 \times 10^{-3} \times 8.31 \times 273}{1.01 \times 10^2} \text{ kg} \cdot \text{mol}^{-1} = 0.028 \text{kg} \cdot \text{mol}^{-1}, \text{ 所以这种气体为氮气或者一氧化碳}$$

$$(2) \text{ 气体的方均根速率为 } v_{rms} = \sqrt{\frac{3RT}{M}} = 493 \text{m} \cdot \text{s}^{-1}$$

6. 一带有小孔 (小孔面积为 A) 的固定隔板把容器分为体积均为 V 的两部分. 开始时, 左方装有温度为 T_0 , 压强 p_0 为的单原子理想气体, 右方为真空. 由于孔很小, 因而虽然板两边分子数随时间变化, 但仍可以假定任意时刻近似是平衡态. 又已知整个容器被温度为 T_0 的热源包围. 试求:

- (1) 在 t 到 $t + dt$ 时间内从左方穿过小孔到达右方的分子数;
- (2) 左方压强的随时间的函数表达式;
- (3) 最后达到平衡时气体与热源一共交换了多少热量?

解: 本题解题的关键点在于明白任意时刻的粒子总数是守恒的

(1) 设在 t 时刻左右容器内的分子数密度分别为 n_1, n_2 , 由于右方开始为真空且粒子

总数守恒, 因此有 $n_1 + n_2 = n_0 = \frac{p_0}{kT_0}$. 由气体分子碰壁数公式, 在 t 到 $t + dt$

时间内, 从左方穿过小孔到达右方的分子数为 $-dN_1 = \frac{\bar{v}Adt}{4}(n_1 - n_2)$

(2) (1)中的表达式可进一步写成 $dn_1 = -\frac{A\bar{v}}{4V} \cdot (2n_1 - n_0)dt$, 分离变量作定积分得

$$\int_{n_0}^{n_1} \frac{dn_1}{2n_1 - n_0} = -\int_0^t \frac{A\bar{v}}{4V} \cdot dt$$

最后化简整理得 $p_1(t) = \frac{p_0}{2} \left[1 + \exp\left(-\frac{\bar{v}At}{2V}\right) \right]$

(3) 由于左右方容器温度始终为 T_0 且与系统外的温度始终相等, 所以最后达到平衡的过程中气体与热源没有热量交换.

7. (1) 若认为大气是温度为 $273K$ 的等温大气, 试估计地球大气的总分子数及总质量;

(2) 可以认为大气中水汽的全部集中在紧靠地面的对流层中, 已知对流层的平均厚度为 $10km$, 对流层中水汽的平均分压为 $665Pa$, 试估计大气中水汽的总质量.

解: (1)根据大气标高 $H = \frac{kT}{mg}$ 的物理意义: 若把整个大气分子压缩成为一层覆盖在地球表面、其密度、压强与海平面处相等的均匀大气层, 则其厚度也为

H , 所以大气分子总数为 $N = 4\pi R_E^2 H \cdot n(0) = 4\pi R_E^2 H \cdot \frac{p_0}{kT} = 1.1 \times 10^{44}$, 从而

$m_{\text{总}} = N \cdot m = 5.3 \times 10^{18} kg$ (本题在求总质量时也可以写下列式子求解:

$$m_{\text{总}}g = p_0 S = p_0 \cdot 4\pi R_E^2)$$

(2) 设地球大气平均温度为 $273K$, 由 $p = nkT$ 得, $m_{H_2O \text{ 总}} = 4\pi R_E^2 h \cdot \frac{p}{kT} \cdot m$

$$= 2.7 \times 10^{16} kg$$

8. 求常温下质量为 $3.00g$ 的水蒸气与质量为 $3.00g$ 的氢气组成的混合理想气体的 $C_{V,m}$.

解: 3.00g 的水蒸气与质量为 3.00g 的氢气的物质的量分别为为 $\frac{1}{6}\text{mol}$ 和 $\frac{3}{2}\text{mol}$

氢气有 5 个自由度, 水蒸气有 6 个自由度, 根据能量均分定理, 1mol 氢气的内能为 $\frac{5}{2}RT$, 1mol 的水蒸气的内能为 $\frac{6}{2}RT$, 从而 3.00g 的水蒸气与质量为 3.00g 的氢气组成的混合理想气体的内能为 $U = \left(\frac{1}{6} \times \frac{6}{2} + \frac{3}{2} \times \frac{5}{2}\right)RT$.

混合气体的物质的量为 $\frac{5}{3}\text{mol}$, 于是 $U_m = \frac{U}{\nu} = \frac{51RT}{20}$

从而混合气体的摩尔定容热容为 $C_{V,m} = \frac{dU_m}{dT} = \frac{51R}{20} = 21.2\text{J} \cdot \text{mol}^{-1} \cdot \text{K}^{-1}$

➤ 第二章巩固提高练习

1. 一容器内装有 N_1 个单原子理想气体分子和 N_2 个刚性双原子理想气体分子, 当该系统处在温度为 T 的平衡态时, 其内能为

A. $(N_1 + N_2) \left(\frac{3}{2}kT + \frac{5}{2}kT\right)$

B. $(N_1 + N_2) \left(\frac{3}{2}kT + \frac{5}{2}kT\right)$

C. $N_1 \frac{3}{2}kT + N_2 \frac{5}{2}kT$

D. $N_1 \frac{5}{2}kT + N_2 \frac{3}{2}kT$

2. 设 \bar{v} 代表气体分子运动的平均速率, v_p 代表气体分子运动的最概然速率, $(\overline{v^2})^{1/2}$ 代表气体分子运动的方均根速率. 处于平衡状态下理想气体, 三种速率关系为

A. $(\overline{v^2})^{1/2} = \bar{v} = v_p$

B. $\bar{v} = v_p < (\overline{v^2})^{1/2}$

C. $v_p < \bar{v} < (\overline{v^2})^{1/2}$

D. $v_p > \bar{v} > (\overline{v^2})^{1/2}$

3. 已知一定量的某种理想气体, 在温度为 T_1 与 T_2 时的分子最概然速率分别为 v_{p1} 和 v_{p2} , 分子速率分布函数的最大值分别为 $f(v_{p1})$ 和 $f(v_{p2})$. 若 $T_1 > T_2$, 则 _____.

A. $v_{p1} > v_{p2}$, $f(v_{p1}) > f(v_{p2})$

B. $v_{p1} > v_{p2}$, $f(v_{p1}) < f(v_{p2})$

C. $v_{p1} < v_{p2}$, $f(v_{p1}) > f(v_{p2})$

$$D. v_{p1} < v_{p2}, f(v_{p1}) < f(v_{p2})$$

4. 假定氧气的热力学温度提高一倍, 氧分子全部离解为氧原子, 则这些氧原子的平均速率是原来氧分子平均速率的_____.

- A. 4 倍 B. 2 倍 C. $\sqrt{2}$ 倍 D. $\frac{1}{\sqrt{2}}$ 倍

5. 速率分布函数 $f(v)$ 的物理意义为

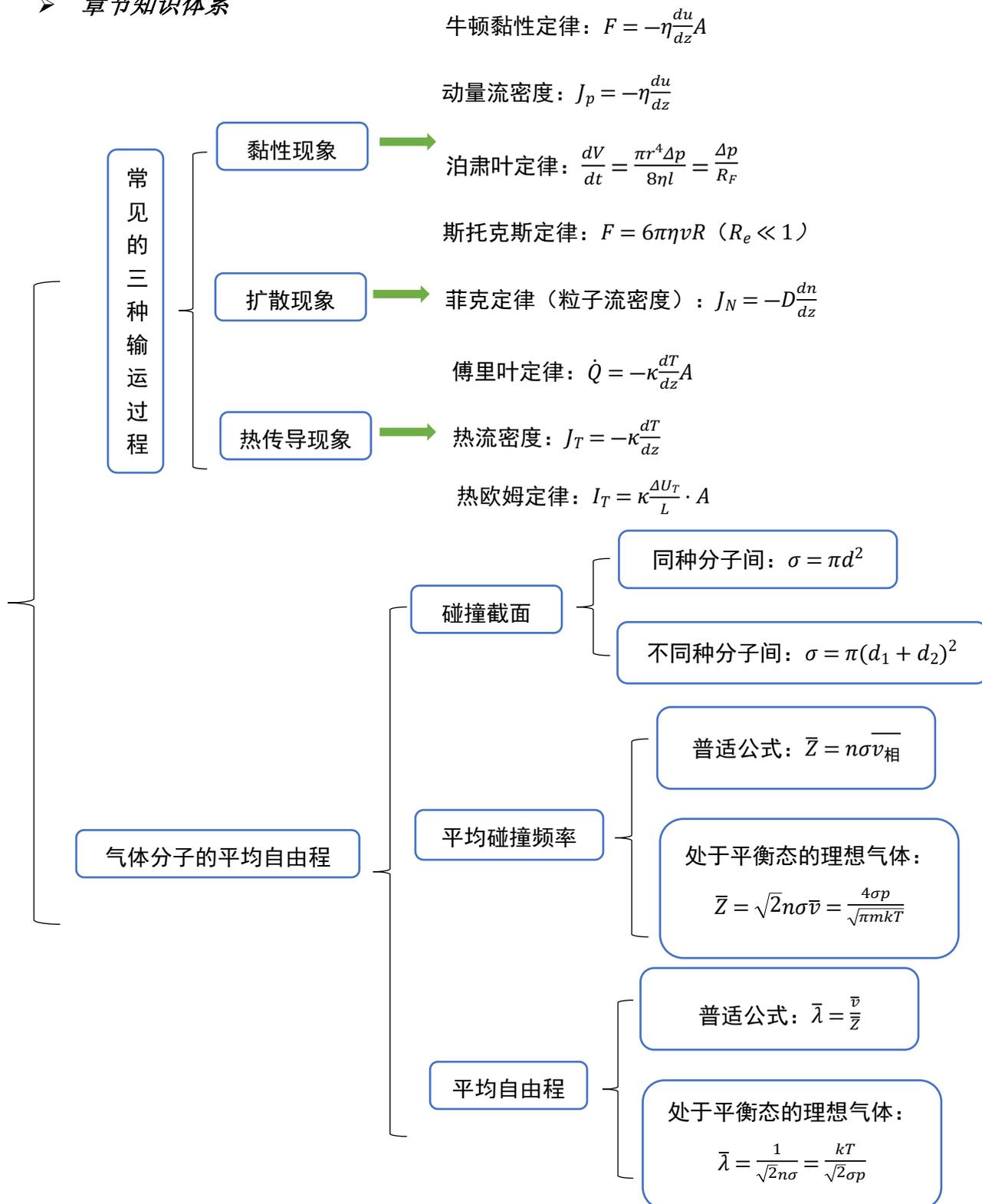
- A. 具有速率 v 的分子占总分子数的百分比
B. 速率分布在 v 附近的单位速率间隔中的分子数占总分子数的百分比.
C. 具有速率 v 的分子数
D. 速率分布在 v 附近的单位速率间隔中的分子数

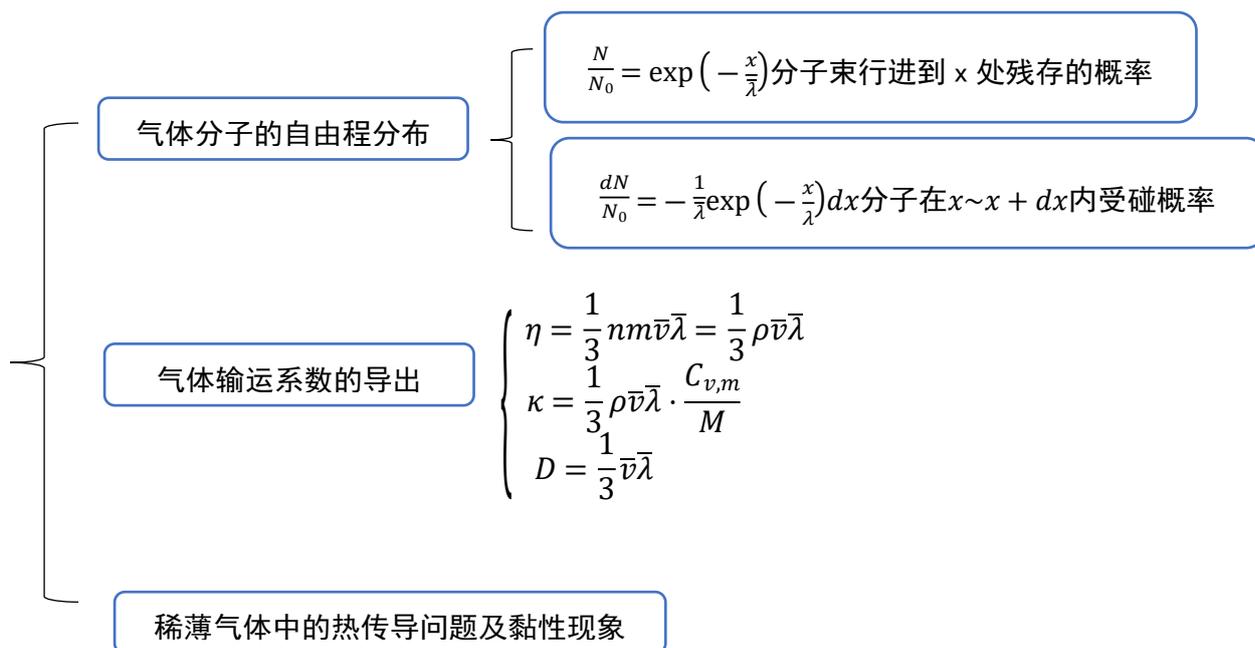
答案 (简略版)

1.C 2.C 3.B 4.B 5.B

第三章 分子输运现象与分子动理论的非平衡态理论

➤ 章节知识体系





➤ 典型例题

1. 旋转黏度计是为测定气体的黏度而设计的仪器，其结构如图所示。扭丝悬吊了一只外径为 R_1 、长为 L 的内圆筒，筒外同心套上一只长亦为 L 的、内径为 R_2 的外圆筒，内、外筒间的隔层内装有被测气体。使外筒以恒定角速度 ω 旋转，内筒所受到的气体黏性力产生的力矩被扭丝的扭转力矩 G 所平衡。 G 可由装在扭丝上的反光 M 的偏转角度测定。试导出被测气体的黏度表达式。

(1) $R_2 - R_1 = \delta$, $\delta \ll R_1$; (2) $R_2 - R_1 = \delta$, δ 与 R_1 相比不是很小。

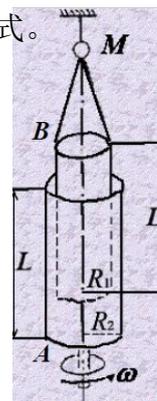
解：(1) $\delta \ll R_1$ 时，可认为内外筒之间的梯度处处相等，而内筒速度为，

$u_1 = 0$ ，外筒速度为 $u_2 = \omega R_2$ ，故速度梯度为 $\frac{du}{dz} = \frac{\Delta u}{\Delta R} = \frac{\omega R_2}{\delta}$ ，由牛顿

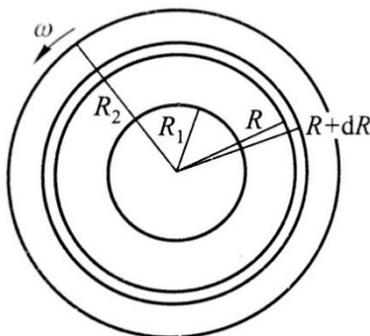
黏性定律得 $F = -\eta \frac{du}{dz} \cdot 2\pi R_1 l$ ，再由力矩平衡条件 $F=G$ ，可求得粘度

表达式为：
$$\eta = \frac{G\delta}{2\pi\omega R_2 R_1^2 l} \approx \frac{G\delta}{2\pi\omega R_1^3 l}$$

(2) 当 R_2 与 R_1 相距较远时，就不能认为内外筒之间的沿半径方向的速度梯度处处相同，如下图所示，可以选取半径为 R 处的一层厚度为 dR 的薄圆筒作为



研究对象，采用先微分后积分的思想进行求解。



因为气体处于稳态，且在绕轴转动，所以角动量守恒，薄壳受到的合外力应
为 0，即 $(F + dF)(R + dR) - FR = 0$ ，忽略二阶无穷小量，得到 $d(FR) = 0$ ；

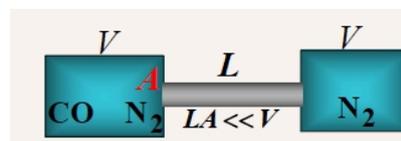
又根据牛顿黏性定律， $F = -\eta \frac{du}{dz} \cdot 2\pi RL$ ，代入上式，有 $R \frac{d^2u}{dR^2} + 2 \frac{du}{dR} = 0$ ，解此
二阶齐次微分方程，有 $u = -\frac{C_1}{R} + C_2$ ，考虑初始条件： $\begin{cases} u = 0, R = R_1 \\ u = \omega R_2, R = R_2 \end{cases}$

得 $C_1 = \frac{\omega R_1 R_2^2}{R_2 - R_1}$, $C_2 = \frac{\omega R_2^2}{R_2 - R_1}$ ，即 $u = -\frac{\omega R_1 R_2^2}{R_2 - R_1} \cdot \frac{1}{R} + \frac{\omega R_2^2}{R_2 - R_1}$ ， $F = -\eta \frac{du}{dz} \cdot 2\pi R_1 L$ ，

再由力矩平衡条件 $F=G$ ，可求得粘度表达式为： $\eta = \frac{G(R_2 - R_1)}{2\pi\omega R_2 R_1^2 L}$

2. 两个容器的体积都为 V ，用长为 L 、截面积 A 很小 ($LA \ll V$) 的水平管将两个
容器相联通，开始时左边容器中充有分压为 p_0 的一氧化碳和分压为 $p - p_0$
的氮气所组成的混合气体，右边容器中装有压强为 p 的纯氮气，设一氧化碳
向氮中扩散及氮向一氧化碳中扩散的扩散系数都是 D 。试求出左边容器中一
氧化碳分压随时间变化的函数关系。

解： 设一氧化碳的初始数密度为 n_0 ， t 时刻，左边
和右边的一氧化碳数密度为分别为 n_1, n_2 ，则管道中



一氧化碳的数密度梯度为 $\frac{n_1 - n_2}{L}$ ，于是从左端扩散到

右端的速率为 $\frac{dN_1}{dt} = -D \frac{n_1 - n_2}{L} A$ ，两边同时除以 V_1 ，又由一氧化碳粒子数守恒，有 n_2

$= n_0 - n_1$ ，代入后上式得到 $\frac{dn_1}{2n_0 - n_1} = -\frac{DA}{LV} dt$ ，作定积分， $\int_{n_0}^{n_1} \frac{dn_1}{2n_0 - n_1} = -\frac{DA}{LV}$

$$\int_0^t dt, \text{ 解得 } \frac{2n_1}{n_0} = \frac{2p_1}{p_0} = 1 + \exp\left(-\frac{DA}{LV}t\right), \text{ 即 } p_1 = \frac{p_0}{2}[1 + \exp\left(-\frac{DA}{LV}t\right)]$$

3. 一半径为 b 的长圆柱形容器在它的轴线上有一根半径为 a 、单位长度电阻为 R 的圆柱形长导线。圆柱形筒维持在定温，里面充有被测气体。当金属线内有一小电流 I 通过时，测出容器壁与导线间的温度差为 ΔT 。假定此时已达到稳态传热，因而任何一处的温度均与时间无关。试问：待测气体的热导率是多少？

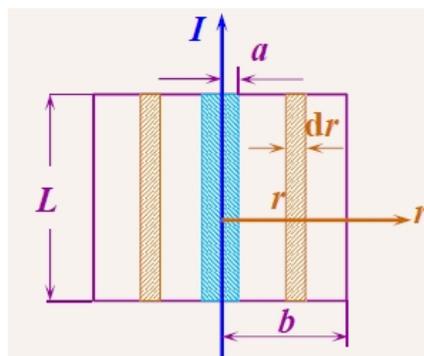
解：如图所示，电阻的总电阻为 $R_{tot} = RL$ ，达到

稳态时， \dot{Q} 为常数，由傅里叶定律， $\dot{Q} = -\kappa \frac{dT}{dr}$

$2\pi rL$ ，分离变量积分得 $\int dT = \int_a^b \frac{\dot{Q}}{2\pi L \kappa} \frac{dr}{r}$ ，解得

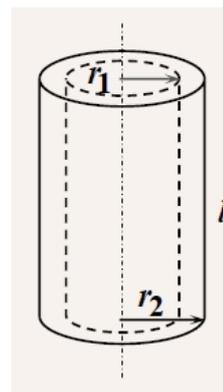
$\Delta T = \frac{\dot{Q}}{2\pi \kappa L} \ln \frac{a}{b}$ ，又因为 $\dot{Q} = I^2 RL$ ，解得热导系数

$$\frac{I^2 R \ln \frac{a}{b}}{2\pi \Delta T}$$



4. 一个均匀的非金属形圆柱，它的内、外半径分别为 r_1 、 r_2 ，其长度为 l ($l \gg r_2$)，它的内外表面分别保持 T_1 和 T_2 温度不变，求温度分布。

解：由于 $l \gg r_2$ ，在忽略上、下表面和外界间的热传递的情况下，在离开环形圆柱中心轴 r 处的温度是处处相等的。设导热系数为 κ ，考虑从 r 到 $r + dr$ 的壳层空间，设其温度从 T 变化到 $T + dT$ ，由傅里叶定律， $\dot{Q} = -\kappa \frac{dT}{dr} 2\pi r l$ ，到达稳态时，热流为常量，令 $A = \frac{\dot{Q}}{2\pi L \kappa}$ ，则上式可写成 $dT = \frac{A dr}{r}$ ，两边做定积分，得 $T(r) = A \ln r + B$ ，考虑初始条件，有 $\begin{cases} T_1 = A \ln r_1 + B \\ T_2 = A \ln r_2 + B \end{cases}$



$$\text{解得} \begin{cases} A = \frac{T_2 - T_1}{\ln r_2 - \ln r_1} \\ B = \frac{T_1 \ln r_2 - T_2 \ln r_1}{\ln r_2 - \ln r_1} \end{cases}, \text{从而 } T(r) = \frac{T_2 - T_1}{\ln r_2 - \ln r_1} \cdot \ln r + \frac{T_1 \ln r_2 - T_2 \ln r_1}{\ln r_2 - \ln r_1}$$

5. 设混合理想气体的半径分别为 r_A 、 r_B ，分子质量分别为 m_A 、 m_B 的两种刚性分子 A 和 B 组成，这两种分子的数密度分别为 n_A 、 n_B 。混合气体温度为 T，试求出 A，B 分子各自的总的平均碰撞频率以及 A，B 各自的平均自由程。

解：A 的平均碰撞频率 \bar{Z}_A 是 A 与 A 之间以及 A 与 B 之间平均碰撞频率的总和，

即 $\bar{Z}_A = \bar{Z}_{AA} + \bar{Z}_{AB}$ ，其中：

$$\bar{Z}_{AA} = \sqrt{2} n_A \sigma_A \bar{v}_A = 4\sqrt{2} n_A \pi r_A^2 \cdot \sqrt{\frac{8kT}{\pi m_A}}$$

$$\bar{Z}_{AB} = n_B \sigma_{AB} \bar{v}_{AB}, \quad \bar{v}_{AB} = \sqrt{\bar{v}_A^2 + \bar{v}_B^2} = \sqrt{\frac{8kT}{\pi \mu}} \quad (\mu = \frac{m_A m_B}{m_A + m_B} \text{ 成为折合质量})$$

$$\sigma_{AB} = \frac{1}{4} \pi (d_1 + d_2)^2 = \pi (r_A + r_B)^2$$

$$\text{从而求得 } \bar{Z}_A = 4\sqrt{2} n_A \pi r_A^2 \cdot \sqrt{\frac{8kT}{\pi m_A}} + n_B \pi (r_A + r_B)^2 \cdot \sqrt{\frac{8kT}{\pi \mu}}$$

$$\lambda_A = \frac{\bar{v}_A}{\bar{Z}_A} = [4\sqrt{2} n_A \pi r_A^2 + n_B \pi (r_A + r_B)^2] \cdot \sqrt{\frac{m_A}{\mu}}^{-1}$$

请读者自行完成 \bar{Z}_B, λ_B 的求解。

注：本题涉及的知识点参考热学第四版（秦允豪）P140-141 页

6. 一个厚度可忽略不计的，半径为 R 的薄圆盘，以角速度 ω 在一容器中绕其中心轴转动。容器中充有低压气体，其平均自由程比 R 大得多，若分子的碰撞是瞬时的，离开圆盘后有变为杂乱无章的无规则运动。证明：气体分子施加给圆盘的阻力矩为 $\frac{1}{4} \pi n m \bar{v} \omega R^4$ （ n 为分子数密度， m 为分子质量， \bar{v} 为平均速率）

证明：若圆盘静止不动，每次碰撞只在圆盘法向产生动量的改变，圆盘总是处于力平衡状态。若圆盘以 ω 旋转，则粒子碰到圆盘 r 处得到一切向的速率 ωr ，因而

产生了 $m\omega r^2$ 的附加角动量，在圆盘 $r \sim r + dr$ 的那一圈表面上，单位时间内产生了 $\frac{1}{4}n\bar{v} \cdot m\omega r^2 \cdot 2\pi r dr$ 的角动量，因而形成了阻力矩，考虑圆盘上下两个表面，

所以阻力矩为 $M_f = n\bar{v}m\omega\pi \int_0^R r^3 dr = \frac{1}{4}\pi n m \bar{v} \omega R^4$

7. 标准状况下氦气的粘度为，氩气的粘度为，它们的摩尔质量分别为. 求：

(1) 氦原子和氩原子各自碰撞时的碰撞截面 σ_1, σ_2 之比；

(2) 氦气的导热系数 κ_1 与氩气的导热系数 κ_2 之比；

(3) 氦气的扩散系数 D_1 与氩气的扩散系数 D_2 之比；

解：本题主要考查对公式的记忆与理解

(1) 由 $\eta = \frac{1}{3}\rho\bar{v}\bar{\lambda}$, $\bar{\lambda} = \frac{1}{\sqrt{2}n\sigma}$, $\bar{v} = \sqrt{\frac{8kT}{\pi m}}$, 得 $\eta = \frac{2}{3\sigma}\sqrt{\frac{kmT}{\pi}} \propto \frac{\sqrt{M}}{\sigma}$, 故碰撞截面比: $\frac{\sigma_1}{\sigma_2}$

$$= \frac{\frac{\sqrt{M_1}}{\eta_1}}{\frac{\sqrt{M_2}}{\eta_2}} = \frac{\eta_2}{\eta_1} \cdot \sqrt{\frac{M_1}{M_2}}$$

(2) 由 $\eta = \frac{1}{3}\rho\bar{v}\bar{\lambda}$, $\kappa = \frac{1}{3}\rho\bar{v}\bar{\lambda} \cdot \frac{C_{v,m}}{M}$ 得 $\kappa = \eta \cdot \frac{C_{v,m}}{M}$, 所以 $\frac{\kappa_1}{\kappa_2} = \frac{n_1}{n_2} \cdot \frac{M_2}{M_1}$

(3) 由 $\eta = \frac{1}{3}\rho\bar{v}\bar{\lambda}$, $D = \frac{1}{3}\bar{v}\bar{\lambda}$, $\rho = \frac{M}{V}$, 得 $D \propto \frac{\eta}{M}$, 从而 $\frac{D_1}{D_2} = \frac{n_1}{n_2} \cdot \frac{M_2}{M_1}$

8. 一细金属棒将一质量为 m 半径为 R 的均质圆盘沿中心轴铅垂吊住，盘能绕轴自由转动. 盘面平行于一水平板，盘与平板间充满黏度为 η 的液体，初始时圆盘以角速度 ω_0 旋转，圆盘面与大平板间的距离为 d ，且在圆盘下方任一竖直直线上液体的速度梯度都相等，试问在 t 时刻盘的角速度.

解：选取离开中心轴 $r \sim r + dr$ 的小圆环为研究对象，由牛顿粘性定律，有：

$$df = -\eta \frac{\omega r}{d} \cdot 2\pi r dr$$

这时，粘性力对中心轴的力矩为：

$$dM = r \times df = -2\pi\eta \frac{\omega r^3}{d} dr$$

做定积分，可求得力矩表达式为： $M = -\eta \frac{\pi\omega R^4}{2d}$

由刚体转动定律： $M = J \frac{d\omega}{dt}$ ，其中 $J = \frac{1}{2}mR^2$ ，代入上式，分量变量并做定积分，

$$\int_{\omega_0}^{\omega} \frac{d\omega}{\omega} = - \int_0^t \eta \frac{\pi\pi^4}{md} dt$$

于是，t时刻的角速度为： $\omega = \omega_0 \cdot \exp\left(-\eta \frac{\pi\pi^4}{md} t\right)$

点评：本题考查了刚体的转动定律和牛顿黏性定律，有一定的综合性。

9. 两个长圆筒共轴套在一起，两筒的长度均为 L ，内筒和外筒的半径分别为 R_1, R_2 ，内筒和外筒分别保持在恒定温度 $T_1, T_2 (T_1 > T_2)$ 。已知两空筒间空气的导热系数为 κ 。求每秒由内筒通过空气传到外筒的热量。

解：设在 dt 时间内，由内筒向外传递的热量为常量 $\dot{Q} = \frac{dQ}{dt}$ ，选取离开中心轴 $r \sim r + dr$ 的某一圆柱壳层为研究对象，由傅里叶定律， $\dot{Q} = -\kappa \cdot \frac{dT}{dr} \cdot 2\pi r L$ ，分离变量，有 $dT = -\frac{\dot{Q}}{2\pi L \kappa} \cdot \frac{dr}{r}$ ，两边积分可得到 $\dot{Q} = \frac{2\pi \kappa L}{\ln \frac{R_2}{R_1}} (T_1 - T_2)$

10. 某粒子加速器中粒子在压强为 $1.3 \times 10^{-4} Pa$ 、温度为 $273K$ 的容器中被加速，若气体分子直径为 $2.0 \times 10^{-10} m$ ，求分子的平均自由程。

解：考虑不同种类分子之间的碰撞截面公式 $\sigma = \frac{1}{4}\pi(d_1 + d_2)^2$ 。而加速器中的粒子一般为质子或者电子，其直径 $d_2 \sim 10^{-15} m$ ，远小于分子直径 $d_1 = 2.0 \times 10^{-10} m$

$$m, \text{ 所以 } \sigma = \frac{1}{4}\pi(d_1 + d_2)^2 \approx \frac{1}{4}\pi d_1^2$$

因为 $\bar{\lambda} = \frac{\bar{v}}{\bar{Z}}$ ， $\bar{Z} = n \cdot \sigma \cdot \overline{v_{\text{相对}}}$ ，考虑被加速的粒子的速率远大于气体分子的速率，其相对运动速率近似于粒子速率本身，由此得 $\bar{\lambda} = \frac{1}{n\sigma} = \frac{4}{n\pi d_1^2} = \frac{4kT}{\pi d_1^2 p}$ ，代入相关数据得 $\bar{\lambda} = 1.6 \times 10^2 m$

➤ 第三章巩固提升习题

1. 设一空心球壳的内半径为 r_1 ，温度为 T_1 ，外半径为 r_2 ，温度为 T_2 ，球内热传

- 导的速率恒定，已知空心球壳的热导系数为 κ ，则内外表面的温度差为_____.
2. 两根金属棒 A,B 的尺寸相同，A 的导热系数是 B 的两倍，用它们导热，设高温处与低温处的温度保持恒定，求将 A,B 棒并联使用和串联使用时热传递能量之比_____。(设棒的侧面是绝热的)
3. 某种单原子气体，摩尔质量为 M，温度为 T，压强为 p，已知一个分子在行进 x(单位为 m)的路程中受碰撞的概率为 $1 - \frac{1}{e^2}$ ，则该分子的平均自由程为_____，该气体的粘度系数为_____，导热系数为_____。(该气体的定体摩尔热容 $C_{v,m}$ 已知)
4. 在一个体积不变的容器中，储有一定量的理想气体，温度为 T_0 时，气体分子的平均速率为 \bar{v}_0 ，分子平均碰撞次数为 \bar{Z}_0 ，平均自由程为 $\bar{\lambda}_0$ 。当气体温度升高为 $4T_0$ 时，气体分子的平均速率 \bar{v} ，平均碰撞频率 \bar{Z} 和平均自由程 $\bar{\lambda}$ 分别为_____。
- A. $\bar{v} = 4\bar{v}_0$ ， $\bar{Z} = 4\bar{Z}_0$ ， $\bar{\lambda} = 4\bar{\lambda}_0$ 。
- B. $\bar{v} = 2\bar{v}_0$ ， $\bar{Z} = 2\bar{Z}_0$ ， $\bar{\lambda} = \bar{\lambda}_0$ 。
- C. $\bar{v} = 2\bar{v}_0$ ， $\bar{Z} = 2\bar{Z}_0$ ， $\bar{\lambda} = 4\bar{\lambda}_0$ 。
- D. $\bar{v} = 4\bar{v}_0$ ， $\bar{Z} = 2\bar{Z}_0$ ， $\bar{\lambda} = \bar{\lambda}_0$ 。
5. 一定量的某种理想气体若体积保持不变，则其平均自由程 $\bar{\lambda}$ 和平均碰撞频率 \bar{Z} 与温度的关系是_____。
- A. 温度升高， $\bar{\lambda}$ 减少而 \bar{Z} 增大
- B. 温度升高， $\bar{\lambda}$ 增大而 \bar{Z} 减少
- C. 温度升高， $\bar{\lambda}$ 和 \bar{Z} 均增大
- D. 温度升高， $\bar{\lambda}$ 保持不变而 \bar{Z} 增大
6. 一容器贮有某种理想气体，其分子平均自由程为 $\bar{\lambda}_0$ ，若气体的热力学温度降到原来的一半，但体积不变，分子作用球半径不变，则此时平均自由程为_____。

A. $\sqrt{2}\lambda_0$ B. $\bar{\lambda}_0$ C. $\frac{\bar{\lambda}_0}{\sqrt{2}}$ D. $\bar{\lambda}_0/2$

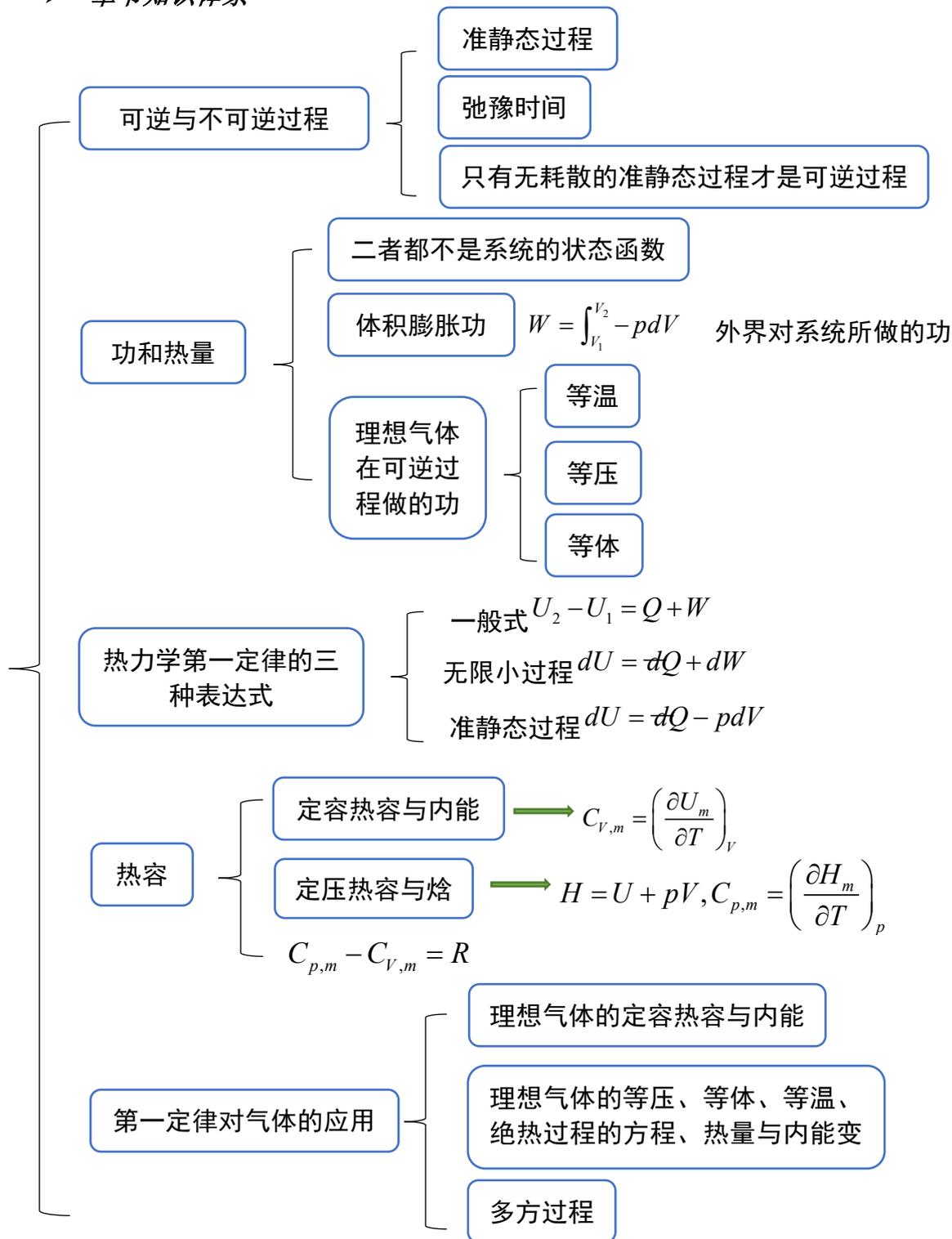
答案:

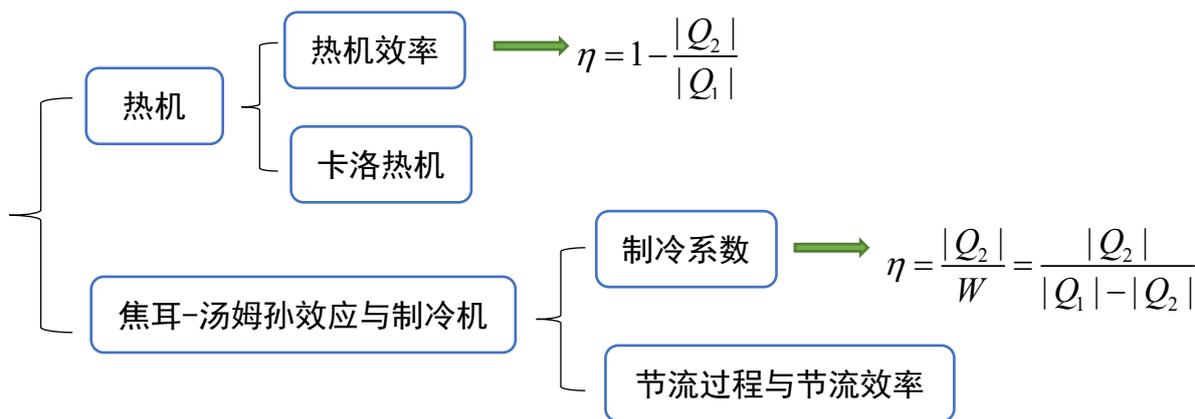
1. $\frac{\dot{Q}}{4\pi k} \left(\frac{1}{r_1} - \frac{1}{r_2} \right)$ 2. $\frac{Q_{\text{串}}}{Q_{\text{并}}} = \frac{9}{2}$ 3. $\frac{x}{2}; \eta = \frac{xp}{3} \sqrt{\frac{2M}{\pi RT}}; \kappa = \frac{xpC_{v,m}}{3} \cdot \sqrt{\frac{2}{\pi RTM}}$

4.B 5.D 6.B

第四章 热力学第一定律

➤ 章节知识体系



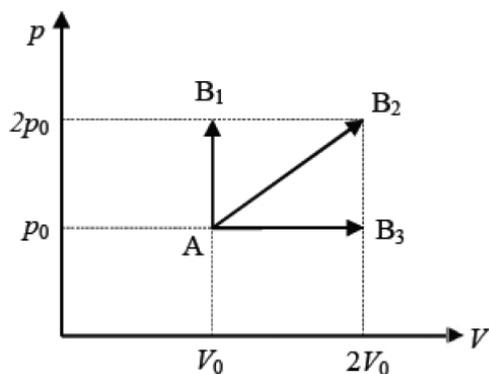


➤ 典型例题

1. 3 mol 单原子分子理想气体经历的三个准静态过程 AB_1, AB_2, AB_3 如图所示。(1)

求三个过程的吸热量 Q_1, Q_2, Q_3 ;

(2) 求三个过程的摩尔热容量 C_{m1}, C_{m2}, C_{m3} .



解: (1) AB_1 为等体过程, 由 $dU = dQ - pdV$ 知 $Q_1 = \nu C_{V,m}(T_{B_1} - T_A)$, 又因为

$$T_{B_1} = 2T_0, p_0V_0 = \nu RT_0, C_{V,m} = \frac{3}{2}R, \text{ 求得 } Q_1 = \frac{3}{2}p_0V_0$$

AB_2 为一般过程, 其中 $T_{B_2} = 4T_0$, 由热力学第一定律 $Q = \Delta U + W'$

$$\text{所以 } Q_2 = \nu C_{V,m}(T_{B_2} - T_A) + \frac{1}{2}(p_0 + 2p_0)V_0 = 6p_0V_0$$

$$AB_3 \text{ 为等压过程, 其中 } T_{B_3} = 2T_0, \text{ 有 } Q_3 = \nu C_{p,m}(T_{B_3} - T_A) = \frac{5}{2}p_0V_0$$

$$(2) C_{m1} = C_{V,m} = \frac{3}{2}R, C_{m3} = C_{p,m} = \frac{5}{2}R$$

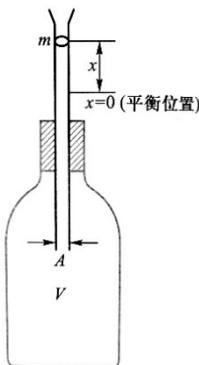
$$C_{m3} = \frac{dQ}{dT} = \frac{C_{V,m}dT + pdV}{dT} = C_{V,m} + p \frac{dV}{dT}$$

又 $pV = RT, p = \frac{P_0}{V_0} \cdot V$ (AB_3 的表达式), 得 $pV = \frac{P_0}{V_0} \cdot V^2 = RT$, 两遍微分,

有:

$$2 \frac{P_0}{V_0} \cdot VdV = RdT, 2pdV = RdT, \text{ 解得 } p \frac{dV}{dT} = \frac{R}{2}, \text{ 故 } C_{m2} = \frac{3}{2}R + \frac{1}{2}R = 2R$$

2. 如下图所示, 气体置于体积为 V 的大瓶中, 一根截面积为 A 的均匀玻璃管插入瓶塞中. 有一质量为 m 的小金属球紧贴在塞入管中作为活塞, 不计摩擦. 原先小球处于静止状态 (设此时坐标为 $x=0$, 并取竖直向上为 x 的正方向). 现将球抬高 x_0 ($x_0 A \ll V$), 并静止释放, 小球将振动起来, 求小球的振动周期 T . 已知瓶中气体的为理想气体, 其比热容比为 γ .



解: 在平衡位置时, 有力学平衡: $p = p_0 + \frac{mg}{A}$. 因为振动过程很快, 瓶中气体来

不及交换热量, 可认为是绝热过程. 由绝热方程 $pV^\gamma = C$, 得下列等式:

$$(p_0 + \frac{mg}{A})V^\gamma = p'(V + Ax_0)^\gamma$$

$$\text{解得 } p' = (p_0 + \frac{mg}{A}) / (1 + \frac{A}{V}x_0)^\gamma \approx (p_0 + \frac{mg}{A})(1 - \frac{\gamma A}{V}x_0)$$

$$\text{所以小球受到的回复力为 } F = [p' - (p_0 + \frac{mg}{A})] \cdot A = -\frac{\gamma A^2}{V} \cdot (p_0 + \frac{mg}{A})x$$

$$\text{则 } k = -\frac{\gamma A^2 (p_0 + \frac{mg}{A})}{V}, \text{ 求得周期为 } T = 2\pi \sqrt{\frac{m}{k}} = \frac{2\pi}{A} \sqrt{\frac{mV}{\gamma(p_0 + \frac{mg}{A})}}$$

注解：上述用到的等价无穷小为 $(1+x)^{\alpha} - 1 \sim \alpha x$

3. 理想气体经历 $V = \frac{1}{K} \cdot \ln \frac{p_0}{p}$ 的热力学过程，其中 p_0, K 是常量. 试问：

(1) 当系统按此过程体积扩大一倍时，系统对外做了多少功？

(2) 在这一过程中的热容是多少？

解：(1) 过程方程可改写成 $p = p_0 \exp(-KV)$ ，则系统对外做功为：

$$W' = \int_V^{2V} p_0 \exp(-KV) dV = \frac{p_0}{K} \cdot \exp(-KV) [1 - \exp(-KV)]$$

(2) 由热力学第一定律， $dQ = dU + pdV = \nu C_{V,m} dT + pdV$ ，即 $C = C_V + p \frac{dV}{dT}$

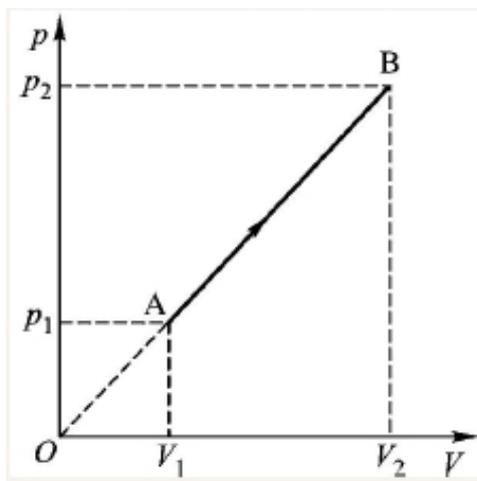
$$\text{对 } V = \frac{1}{K} \cdot \ln \frac{p_0}{p} \text{ 两边取微分，得 } dV = -\frac{1}{Kp} dp$$

$$\text{对 } pV = \nu RT \text{ 两边取微分，得 } pdV + Vdp = \nu R dT$$

$$\text{由上两式解得 } p \frac{dV}{dT} = -\frac{\nu R}{KV - 1}，\text{ 所以该过程的热容为 } C = C_V - \frac{\nu R}{KV - 1}$$

点评：(1) 涉及体积膨胀功时，可以考虑采用定义法求解；(2) 热容与具体的过程有关，这一点需要注意

4. 已知 1mol 氧气经历如图所示从 A 变为 B (BA 的延长线经过原点 O) 的过程，已知 A、B 的温度分别为 T_1, T_2 . 求在该过程吸收的热量.



解：（解法一）

设 A,B 的压强体积分别为 p_1, p_2, V_1, V_2 , 从 $A \rightarrow B$, 系统对外做的功为:

$$W' = \frac{1}{2}(p_1 + p_2)(V_2 - V_1)$$

A,B 两点的温度分别为: $T_1 = \frac{p_1 V_1}{R}, T_2 = \frac{p_2 V_2}{R}$. 根据热力学第一定律有:

$$Q = U + W' = C_{V,m}(T_2 - T_1) + \frac{1}{2}(p_1 + p_2)(V_2 - V_1)$$

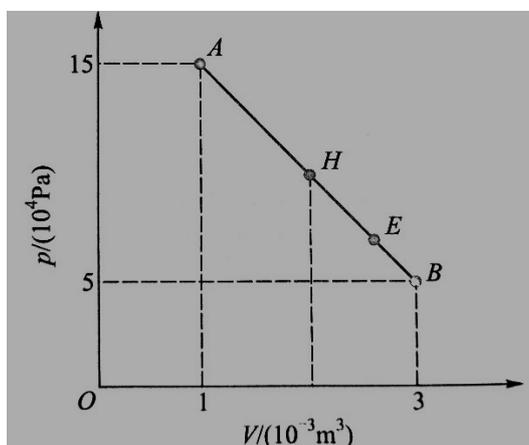
根据相似关系有: $\frac{p_1}{p_2} = \frac{V_1}{V_2}$, 即 $p_1 V_2 - p_2 V_1 = 0$, 代入上式得:

$$Q = 3(T_2 - T_1)R$$

(解法二)

从上图可以看出 $PV^{-1} = \text{常量}$, 说明这是 $n=-1$ 的多方过程, 利用多方过程的计算公式, 可得 $Q = C_{n,m}(T_2 - T_1) = \frac{1}{2}C_{V,m}(T_2 - T_1)(\gamma + 1) = 3(T_2 - T_1)R$

5. 1mol 单原子理想气体经历如下图所示的 $A \rightarrow B$ 过程, 试讨论从 A 变为 B 过程中的吸、放热情况.



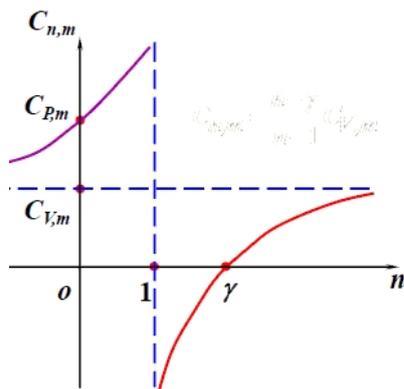
解 可以估计在 $A \rightarrow B$ 的过程中气体的温度先升高后下降, 其中存在温度的极大

值, $A \rightarrow B$ 的直线方程为: $p = -5 \times 10^7 V + 2 \times 10^5$, 于是有

$$T = \frac{pV}{\nu R} = \frac{-5 \times 10^7 V^2 + 2 \times 10^5 V}{\nu R}$$

令 $\frac{dT}{dV} = 0$, 解得 $V_H = 2 \times 10^{-3} \text{ m}^3$ (图中的 H 点), H 点以后, 气体温度降低,

但是放热与吸热并存, 此时必存在一点过渡点, 使 $Q=0$, 下面求该点.

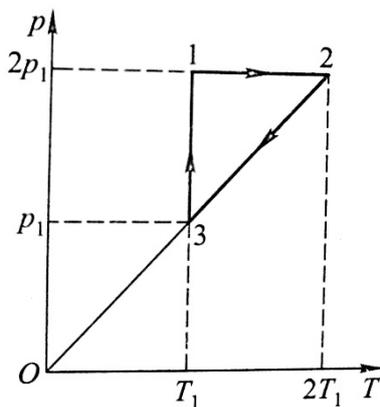


由多方过程图可知， $n = \gamma$ 为吸热与放热的过渡点，把从 $H \rightarrow B$ 的直线过程看做是许多微小的多方过程的集合（即直线上的一小段看成是某一多方曲线的某一小部分），则必有一点的绝热斜率等于直线的斜率，即：

$$\left(\frac{\partial p}{\partial V} \right)_S \Big|_{V=V_E} = -\frac{\gamma p}{V_E}$$

代入有关数据，解得 $V_E = 2.5 \times 10^{-3} \text{ m}^3$

6. 已知某种理想气体在 $P - V$ 图上的等温线与绝热线斜率之比为 0.714，现 1mol 该种理想气体在 $P - T$ 图上经历如下图所示的循环，求：

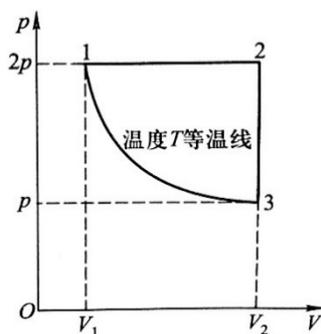


- (1) 该气体的 $C_{V,m}$ 是多少？
- (2) 该循环中做的功是多少？
- (3) 该循环的效率.

解: (1) 等温曲线与绝热曲线的斜率分别为 $\left(\frac{\partial p}{\partial V}\right)_T = -\frac{p}{V}$, $\left(\frac{\partial p}{\partial V}\right)_S = -\frac{\gamma p}{V}$

所以由题可知 $\gamma = \frac{1}{0.714}$, 而 $\gamma = \frac{C_{p,m}}{C_{v,m}} = \frac{C_{v,m} + R}{C_{v,m}}$, 解得 $C_{v,m} = 2.5R$

(2) 把 $P-T$ 图转化为 $P-V$ 图如下:



注意到为顺时针循环, 所以为热机, 下面计算系统对外做功和吸收的热量.

1 → 2, 等压膨胀, 吸热, $W'_{1 \rightarrow 2} = 2p_1(V_2 - V_1) = RT_1$,

$$Q_{1 \rightarrow 2} = C_{p,m}(T_2 - T_1) = C_{p,m}T_1$$

2 → 3, 等体过程, 放热, $W'_{2 \rightarrow 3} = 0$,

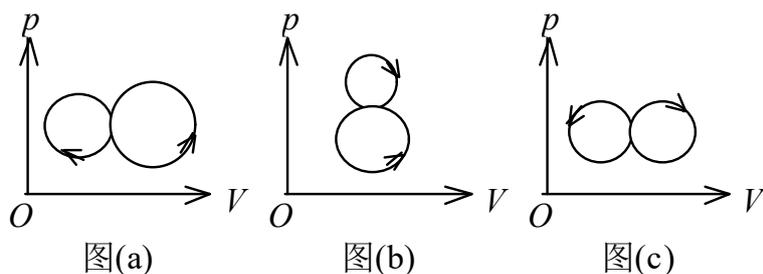
3 → 1, 等温过程, 放热, $W'_{3 \rightarrow 1} = RT_1 \ln \frac{p_3}{p_1} = -RT_1 \ln 2$

所以做的总功: $W' = W'_{1 \rightarrow 2} + W'_{2 \rightarrow 3} + W'_{3 \rightarrow 1} = RT_1(1 - \ln 2)$

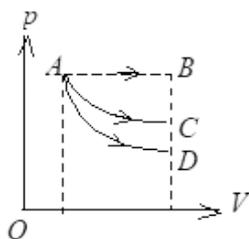
(3) 循环的效率为: $\eta = \frac{W'}{Q_{\text{吸}}} = \frac{RT_1(1 - \ln 2)}{C_{p,m}T_1} = \frac{2(1 - \ln 2)}{5}$

➤ 第四章巩固练习题

1. 图(a)、(b)、(c)各表示联接在一起的两个循环过程, 其中(c)图是两个半径相等的圆构成的两个循环过程, 图(a)和(b)则为半径不等的两个圆. 那么_____.



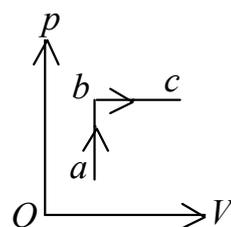
- A.图(a)总净功为负. 图(b)总净功为正. 图(c)总净功为零
 B.图(a)总净功为负. 图(b)总净功为负. 图(c)总净功为正
 C.图(a)总净功为负. 图(b)总净功为负. 图(c)总净功为零
 D.图(a)总净功为正. 图(b)总净功为正. 图(c)总净功为负
2. 如图所示, 一定量理想气体从体积 V_1 , 膨胀到体积 V_2 分别经历的过程是:
 $A \rightarrow B$ 等压过程, $A \rightarrow C$ 等温过程 $A \rightarrow D$ 绝热过程, 其中吸热量最多的过程是 _____.



- A.是 $A \rightarrow B$.
 B.是 $A \rightarrow C$.
 C.是 $A \rightarrow D$.
 D.既是 $A \rightarrow B$ 也是 $A \rightarrow C$, 两过程吸热一样多
3. 质量一定的理想气体, 从相同状态出发, 分别经历等温过程、等压过程和绝热过程, 使其体积增加一倍. 那么气体温度的改变(绝对值)在 _____.
- A.绝热过程中最大, 等压过程中最小
 B.绝热过程中最大, 等温过程中最小
 C.等压过程中最大, 绝热过程中最小
 D.等压过程中最大, 等温过程中最小

4. 理想气体向真空作绝热膨胀_____.
- A. 膨胀后, 温度不变, 压强减小
 B. 膨胀后, 温度降低, 压强减小
 C. 膨胀后, 温度升高, 压强减小
 D. 膨胀后, 温度不变, 压强不变
5. 对于理想气体系统来说, 在下列过程中, 哪个过程系统所吸收的热量、内能的增量和对外作的功三者均为负值_____.
- A. 等体降压过程 B. 等温膨胀过程.
 C. 绝热膨胀过程 D. 等压压缩过程.

6. 理想气体经历如图所示的 abc 平衡过程, 则该系统对外作功 W , 从外界吸收的热量 Q 和内能的增量 ΔE 的正负情况如下_____.

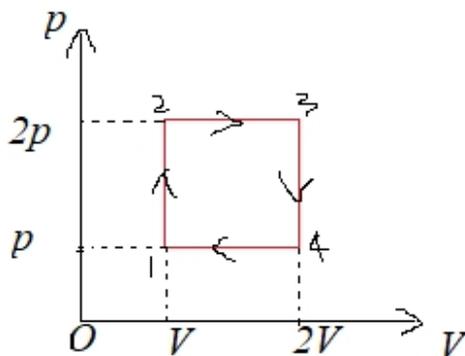


- A. $\Delta E > 0, Q > 0, W < 0$
 B. $\Delta E > 0, Q > 0, W > 0$
 C. $\Delta E > 0, Q < 0, W < 0$
 D. $\Delta E < 0, Q < 0, W < 0$
7. 一物质系统从外界吸收一定的热量, 则_____.
- A. 系统的内能一定增加
 B. 系统的内能一定减少
 C. 系统的内能一定保持不变
 D. 系统的内能可能增加, 也可能减少或保持不变
8. 设 1mol 固体的物态方程可写成 $V_m = V_{0,m} + aT + bp$; 摩尔内能可表示为 $U_m = cT - apT$, 其中 $a, b, c, V_{0,m}$ 为常量, 则该物质摩尔焓关于 T 的表达式 $H_m =$ _____; $C_{p,m} =$ _____; $C_{V,m} =$ _____

9. 分别通过下列过程把标准状态下的 0.14kg 的氮气压缩为原来体积的一半：(1) 等温过程；(2)绝热过程；(3)等压过程. 试分别求出在这些过程中气体内能的改变、传递的热量和外界对气体做的功. 设氮气可以看做理想气体，已知

$$C_{V,m} = \frac{5}{2}R.$$

10. 1mol He 经历如下图所示的循环过程，求该循环的效率_____.



答案 (简略版) :

- 1.C 2.A 3.D 4.A 5.D 6.B 7.D

8. $H_m = cT + pV_{0,m} + bp^2$; $C_{p,m} = c$; $C_{V,m} = c - \frac{a}{b}V_m + \frac{aV_{0,m}}{b} + \frac{2a^2T}{b}$

9. (1) 等温过程: $\Delta U = 0, W = 7682J, Q = W' = -W = -7682J$, 气体放热;

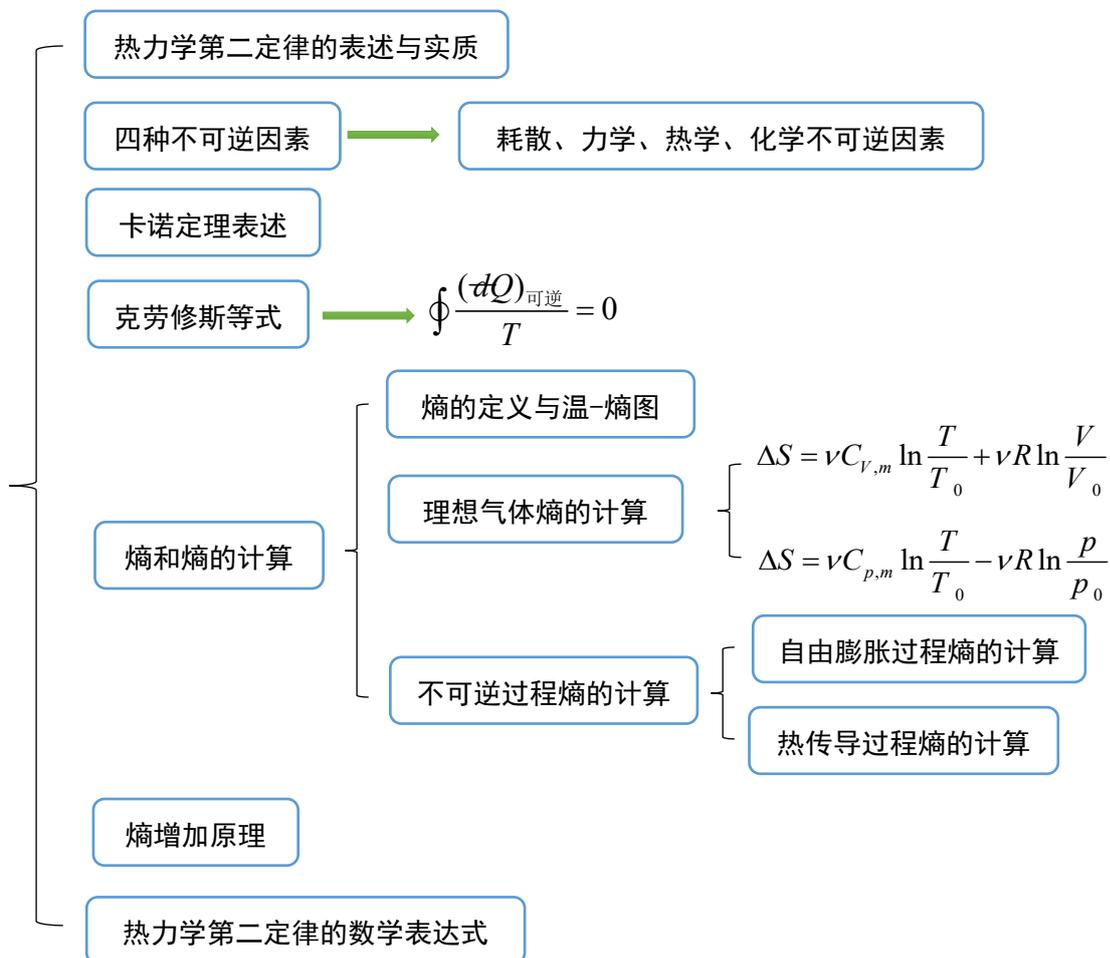
(2) 绝热过程: $Q = 0, \Delta U = 9601J, W = \Delta U = 9601J$

(3) 等压过程: $Q = -1.97 \times 10^4 J, \Delta U = -1.41 \times 10^4 J, W = \Delta U - Q = 5.6 \times 10^3 J$

10. $\eta = \frac{R}{3C_{V,m} + 2R} \approx 15.3\%$

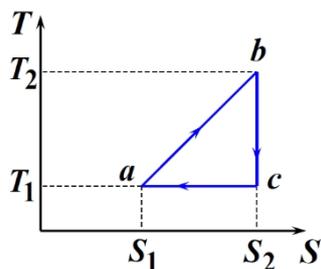
第五章 热力学第二定律与熵

➤ 章节知识体系



➤ 典型例题

1. 某可逆热机的工作循环在温熵图如下所示. 求工质在这个循环中: (1)自热源吸收的热量 Q_1 ; (2)释放给冷却器的热量 Q_2 ; (3)对外所作功 W' 及热效率 η .



解: ab 吸热; bc 等熵绝热; ca 等温放热, 于是有:

$$Q_1 = S_{abS_1S_2a} = \frac{1}{2}(T_1 + T_2)(S_2 - S_1)$$

$$Q_2 = S_{acS_1S_2a} = T_1(S_2 - S_1)$$

$$W' = Q_1 - Q_2 = \frac{1}{2}(T_2 - T_1)(S_2 - S_1)$$

$$\eta = \frac{W'}{Q_1} = \frac{T_2 - T_1}{T_2 + T_1}$$

2. 设空气经历一可逆多方过程, 从初态 $p_0 = 1 \times 10^5 \text{ Pa}$, $T_0 = 303 \text{ K}$ 到末态 $3.5 \times 10^5 \text{ Pa}$. 多方指数 $n = 1.3$. 已知空气质量, $m = 60 \text{ g}$ $C_{p,m} = 29.07 \text{ J} \cdot \text{mol}^{-1} \cdot \text{K}^{-1}$, 将空气看作理想气体. 求: 空气在该过程的熵变.

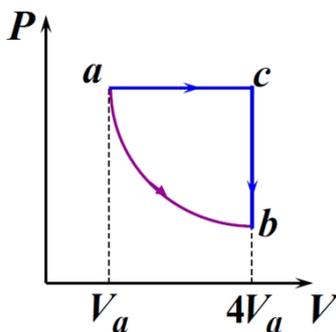
解: 由于是多方过程, 且已知的状态参量为 p, T , 所以考虑方程: $\frac{p^{n-1}}{T^n} = C$

由 $\frac{p^{n-1}}{T^n} = \frac{p_0^{n-1}}{T_0^n}$, 得 $T = T_0 \left(\frac{p}{p_0}\right)^{\frac{n-1}{n}} = 303 \times \left(\frac{3.5 \times 10^5}{1 \times 10^5}\right)^{\frac{1.3-1}{1.3}} = 404.6 \text{ K}$, 所以熵变为:

$$\Delta S = \nu C_{p,m} \ln \frac{T}{T_0} - \nu R \ln \frac{p}{p_0} = \frac{60}{28.97} \times 29.07 \ln \frac{404.6}{303} - \frac{60}{28.97} \times 8.31 \ln \frac{3.5 \times 10^5}{1 \times 10^5} = -4.2 \text{ J/K}$$

3. 1mol 氧气(设为理想气体)原处于标准状态. 经(1)准静态等温过程体积膨胀至 4 倍; (2)先经准静态定压过程使体积膨胀至原体积的 4 倍, 然后再定体冷却至(1)中达到的末态. 分别求出这两个过程中熵的增量.

解: 在 $p-V$ 图上, 分别将两个过程画出, 如下图所示:



- (1) 准静态等温膨胀: a : 标态; b : $T_a = T_b = 273.15 \text{ K}$, $V_b = 4V_a$

$$\Delta S = \int_{\text{可逆}} \frac{dQ}{T} = \int \frac{pdV}{T} = \nu R \int \frac{dV}{V} = \nu R \ln \frac{V_b}{V_a} = 2R \ln 2 = 11.52 J / K$$

(2) 定压膨胀至原体积的 4 倍后定体冷却至末态:

$$p_c = p_a, V_c = 4V_a, T_c = 4T_a = 4T_b$$

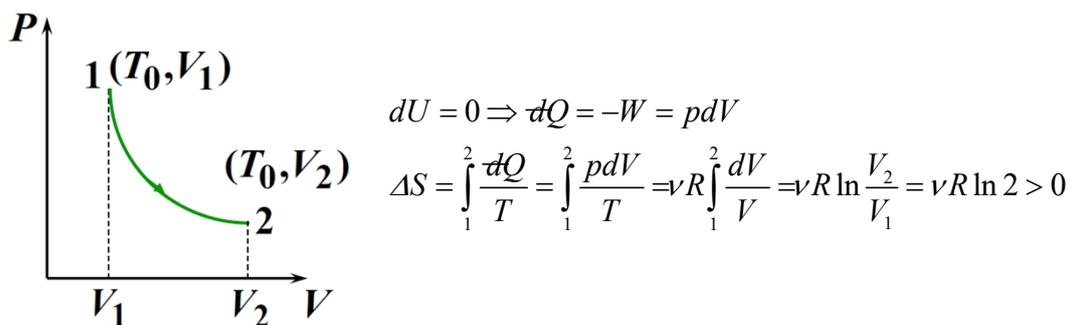
$$\Delta S_1 = \int_{\text{可逆}} \left(\frac{dQ_1}{T} \right)_p = \int_a^c \frac{\nu C_{V,m} dT}{T} = \nu C_{V,m} \int_a^c \frac{dT}{T} = \nu C_{V,m} \ln \frac{T_c}{T_a} = 7R \ln 2$$

$$\Delta S_2 = \int_{\text{可逆}} \left(\frac{dQ_1}{T} \right)_V = \int_c^b \frac{\nu C_{p,m} dT}{T} = \nu C_{p,m} \int_c^b \frac{dT}{T} = \nu C_{p,m} \ln \frac{T_b}{T_c} = -5R \ln 2$$

所以该过程的熵变为 $\Delta S = \Delta S_1 + \Delta S_2 = 2R \ln 2 = 0.69 J / K$

4. 理气的自由膨胀. 如图: 绝热容器用隔板分隔为体积相等的两部分, 起初左半中充有理想气体, 右半是真空. 试问: 将隔板抽除经自由膨胀后, 系统的熵变是多少?

解: 设想在初末态间有一可逆过程, 如下图所示. 理想气体自初态 1 沿此可逆过程到达末态 2.



可见, 在经历此不可逆绝热过程后系统的熵增加了, 同时以下解法错误:

$$\left. \begin{array}{l} \text{绝热过程: } dQ = 0 \\ \text{不做功: } dW = 0 \end{array} \right\} \Rightarrow dU = 0$$

$$\left. \begin{array}{l} dU = 0 \\ \text{理气} \end{array} \right\} \Rightarrow dT = 0$$

$$\therefore \Delta S = \int \frac{dQ}{T} = 0$$

注意克劳修斯等式的使用的前提条件: **可逆的绝热过程**

5. 在一绝热真空容器中有两个完全相同的孤立物体 A, B, 其温度分别为 T_1, T_2 ($T_1 > T_2$), 其定压热容均为 C_p , 且为常量. 现使两物体接触而达热平衡, 试求在此过程中的总熵变.

两个物体吸收热量的和为0

$$\int_{T_1}^T C_p dT + \int_{T_2}^T C_p dT = 0 \quad C_p(T - T_1) + C_p(T - T_2) = 0 \quad T = (T_1 + T_2)/2$$

设这两个物体初态的熵分别为 S_{10}, S_{20} , 末态的熵分别为 S_1, S_2 .

$$S_1 - S_{10} = \int_{T_1}^{(T_1+T_2)/2} \frac{(dQ)_{\text{可逆}}}{T} = C_p \int_{T_1}^{(T_1+T_2)/2} \frac{dT}{T} = C_p \ln \frac{T_1 + T_2}{2T_1}$$

$$S_2 - S_{20} = \int_{T_2}^{(T_1+T_2)/2} \frac{(dQ)_{\text{可逆}}}{T} = C_p \int_{T_2}^{(T_1+T_2)/2} \frac{dT}{T} = C_p \ln \frac{T_1 + T_2}{2T_2}$$

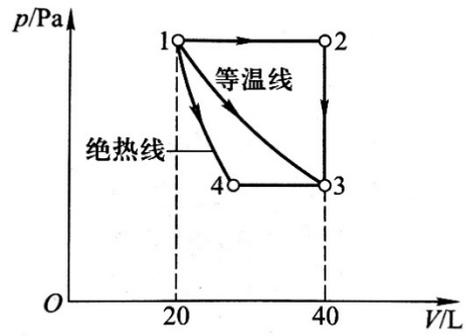
$$\Delta S = (S_1 - S_{10}) + (S_2 - S_{20}) = C_p \ln \frac{(T_1 + T_2)^2}{4T_1 T_2}$$

当 $T_1 \neq T_2$ 时, 存在不等式

$$T_1^2 + T_2^2 > 2T_1 T_2, \text{ 即 } (T_1 + T_2)^2 > 4T_1 T_2 \quad \Delta S > 0$$

➤ 第五章巩固提升习题

- 一绝热容器被隔板分成两半, 一半是真空, 另一半是理想气体. 若把隔板抽出, 气体将进行自由膨胀, 达到平衡后
 - 温度不变, 熵增加
 - 温度升高, 熵增加
 - 温度降低, 熵增加
 - 温度不变, 熵不变
- 如下图所示, 1mol 氢气 (视为理想气体) 在 1 点的状态参量为 $V_1 = 0.02\text{m}^3, T_1 = 300\text{K}$; 3 点的状态参量为 $V_3 = 0.04\text{m}^3, T_3 = 300\text{K}$. 图中 1-3 为等温线, 1-4 为绝热线, 1-2 和 4-3 均为等压线, 2-3 为等体线. 试分别从就下列三条路径计算 $S_3 - S_1$.
 - 1-2-3;
 - 1-3;
 - 1-4-3.



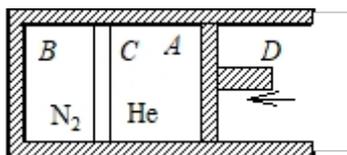
答案:

1. A

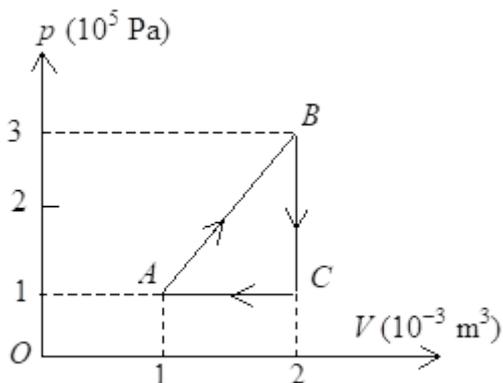
2.(1) $R \ln 2$; (2) $R \ln 2$; (3) $R \ln 2$.

计算题专题训练

1. 如下图所示，一个四周用绝热材料制成的气缸，中间有一用导热材料制成的固定隔板 C 把气缸分成 A、B 两部分。D 是一绝热的活塞。A 中盛有 1 mol 氦气，B 中盛有 1 mol 氮气(均视为刚性分子的理想气体)。今外界缓慢地移动活塞 D，压缩 A 部分的气体，对气体做功为 W，试求在此过程中 B 部分气体内能的变化。



2. 一定量的单原子分子理想气体，从初态 A 出发，沿图示直线过程变到另一状态 B，又经过等容、等压两过程回到状态 A。
- (1) 求 A→B, B→C, C→A 各过程中系统对外所作的功 W，内能的增量 ΔE 以及所吸收的热量 Q。
- (2) 整个循环过程中系统对外所作的总功以及从外界吸收的总热量(过程吸热的代数和)。



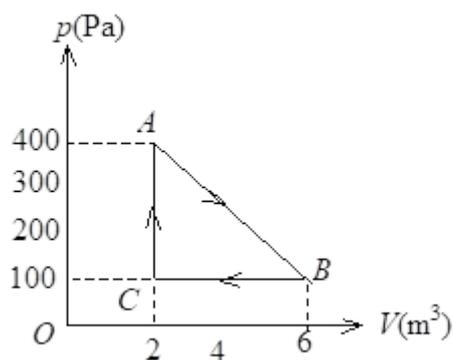
3. 汽缸内有 2 mol 氦气，初始温度为 27°C，体积为 20 L，先将氦气等压膨胀，直至体积加倍，然后绝热膨胀，直至回复初温为止。把氦气视为理想气体。求：
- (1) 在 p-V 图上大致画出气体的状态变化过程。
- (2) 在这过程中氦气吸热多少？
- (3) 氦气的内能变化多少？

(4) 氦气所作的总功是多少? (普适气体常量 $R = 8.31 \text{ J} \cdot \text{mol}^{-1} \cdot \text{K}^{-1}$)

4. 比热容比 $\gamma = 1.40$ 的理想气体进行如图所示的循环. 已知状态 A 的温度为 300 K. 求:

(1) 状态 B、C 的温度;

(2) 每一过程中气体所吸收的净热量 (普适气体常量 $R = 8.31 \text{ J} \cdot \text{mol}^{-1} \cdot \text{K}^{-1}$)



5. 一定量的刚性双原子分子的理想气体, 处于压强 $p_1 = 10 \text{ atm}$ 、温度 $T_1 = 500 \text{ K}$ 的平衡态. 后经历一绝热过程达到压强 $p_2 = 5 \text{ atm}$ 、温度为 T_2 的平衡态. 求 T_2 .

答案解析:

1. 取 A、B 两部分的气体为系统, 依题意知, 在外界压缩 A 部分的气体, 做功为 W 的过程中, 系统与外界交换的热量 Q 为零, 根据热力学第一定律, 有

$$Q = \Delta E + (-W) = 0 \quad (1)$$

设 A、B 部分气体的内能变化分别为 ΔE_A 和 ΔE_B , 则系统内能的变化为

$$\Delta E = \Delta E_A + \Delta E_B \quad (2)$$

因为 C 是导热的, 故两部分气体的温度始终相同, 设该过程中的温度变化为 ΔT , 则 A、B 两部分气体内能的变化分别为

$$\Delta E_A = \frac{3}{2} R \Delta T \quad (3)$$

$$\Delta E_B = \frac{5}{2} R \Delta T \quad (4)$$

将②、③、④代入①式解得 $\Delta T=W/(4R)$

将上式代入④式得 $\Delta E_B = \frac{5}{2}R \frac{W}{4R} = \frac{5}{8}W$

2. (1) $A \rightarrow B$: $W_1 = \frac{1}{2}(p_B + p_A)(V_B - V_A) = 200 \text{ J}$.

$$\Delta E_1 = \nu C_V(T_B - T_A) = 3(p_B V_B - p_A V_A) / 2 = 750 \text{ J}$$

$$Q = W_1 + \Delta E_1 = 950 \text{ J}$$

$B \rightarrow C$: $W_2 = 0$

$$\Delta E_2 = \nu C_V(T_C - T_B) = 3(p_C V_C - p_B V_B) / 2 = -600 \text{ J}$$

$$Q_2 = W_2 + \Delta E_2 = -600 \text{ J}$$

$C \rightarrow A$: $W_3 = p_A(V_A - V_C) = -100 \text{ J}$.

$$\Delta E_3 = \nu C_V(T_A - T_C) = \frac{3}{2}(p_A V_A - p_C V_C) = -150 \text{ J}$$

$$Q_3 = W_3 + \Delta E_3 = -250 \text{ J}$$

(2) $W = W_1 + W_2 + W_3 = 100 \text{ J}$.

$$Q = Q_1 + Q_2 + Q_3 = 100 \text{ J}$$

3. (1) $p-V$ 图如图.

(2) $T_1 = (273 + 27) \text{ K} = 300 \text{ K}$

据 $V_1/T_1 = V_2/T_2$,

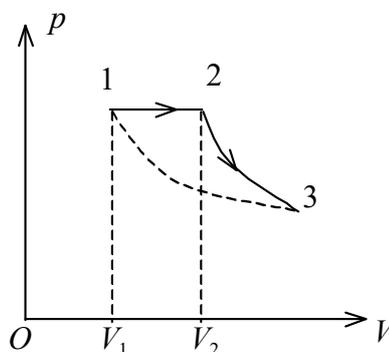
得 $T_2 = V_2 T_1 / V_1 = 600 \text{ K}$

$$Q = \nu C_p(T_2 - T_1) = 1.25 \times 10^4 \text{ J}$$

(3) $\Delta E = 0$

(4) 据 $Q = W + \Delta E$

$$\therefore W = Q = 1.25 \times 10^4 \text{ J}$$



4. 由图得

$$p_A = 400 \text{ Pa}, \quad p_B = p_C = 100 \text{ Pa},$$

$$V_A = V_B = 2 \text{ m}^3, \quad V_C = 6 \text{ m}^3$$

(1) $C \rightarrow A$ 为等体过程, 据方程 $p_A/T_A = p_C/T_C$ 得

$$T_C = T_A p_C / p_A = 75 \text{ K}$$

$B \rightarrow C$ 为等压过程, 据方程 $V_B/T_B = V_C/T_C$ 得

$$T_B = T_C V_B / V_C = 225 \text{ K}$$

(2) 根据理想气体状态方程求出气体的物质的量(即摩尔数) ν 为

$$\nu = p_A V_A / RT_A = 0.321 \text{ mol}$$

由 $\gamma=1.4$ 知该气体为双原子分子气体, $C_V = \frac{5}{2}R$, $C_P = \frac{7}{2}R$

$$B \rightarrow C \text{ 等压过程吸热} \quad Q_2 = \frac{7}{2}\nu R(T_C - T_B) = -1400 \text{ J}$$

$$C \rightarrow A \text{ 等体过程吸热} \quad Q_3 = \frac{5}{2}\nu R(T_A - T_C) = 1500 \text{ J}$$

循环过程 $\Delta E = 0$, 整个循环过程净吸热

$$Q = W = \frac{1}{2}(p_A - p_C)(V_B - V_C) = 600 \text{ J}$$

$$\therefore A \rightarrow B \text{ 过程净吸热:} \quad Q_1 = Q - Q_2 - Q_3 = 500 \text{ J}$$

5. 根据绝热过程方程: $p^{1-\gamma} T^\gamma$ 常量,

$$\text{可得} \quad T_2 = T_1 (p_1 / p_2)^{(1-\gamma)/\gamma}$$

刚性双原子分子 $\gamma=1.4$, 代入上式并代入题给数据, 得 $T_2 = 410 \text{ K}$