



13-3 理想气体的等容过程和等压过程、摩尔热容

13-4 理想气体的等温过程和绝热过程、多方过程

热力学第一定律 对理想气体的准静态等值过程的应用

知识点:

- 1、重点掌握：(准静态) 等容、等压、等温与绝热过程的功、热量、内能的计算；
- 2、了解：多方过程。



◆ 计算各等值过程的热量、功和内能的理论基础

(1) 各等值过程的特性、过程方程

(2) 理想气体状态方程、内能（理想气体的共性）

$$pV = \nu RT, \quad E = E(T) = \nu \frac{i}{2} RT$$

(3) 热力学第一定律

解决过程中能量转换的问题

$$\left\{ \begin{array}{l} dQ = dE + pdV \\ Q = \Delta E + W \end{array} \right.$$

一、等体（等容）过程

1、功 W 、热量 Q 、内能增量 ΔE

特 性： $V = \text{常量}$

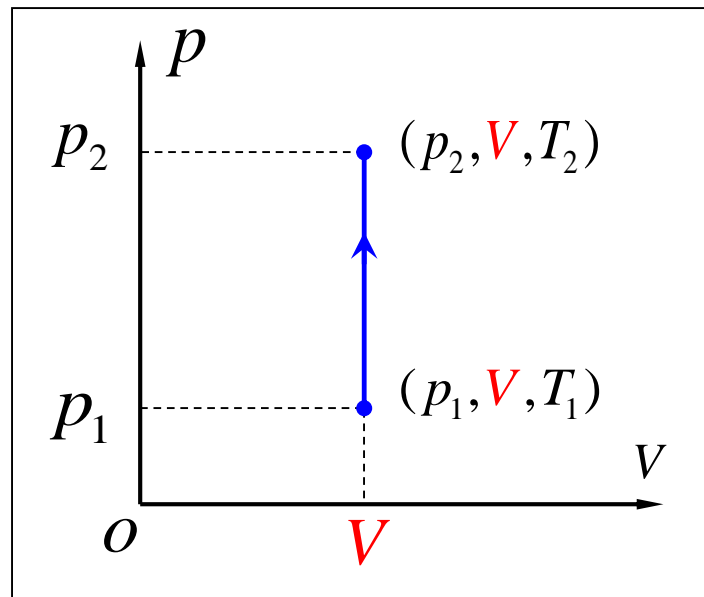
过程方程： $\frac{p}{T} = \text{常量}$

$$dV = 0, \quad dW = p dV = 0$$

热力学第一定律：

$$dQ = dE + dW = dE + 0 = dE$$

$$Q = E_2 - E_1 = \nu \frac{i}{2} R(T_2 - T_1) = \frac{i}{2} V(p_2 - p_1)$$



$$pV = \nu RT$$

$$E = \nu \frac{i}{2} RT$$

等体过程中，外界传给气体的热量全部用来增加气体的内能，系统对外不作功。

一、等体（等容）过程

2、理想气体的定体摩尔热容量

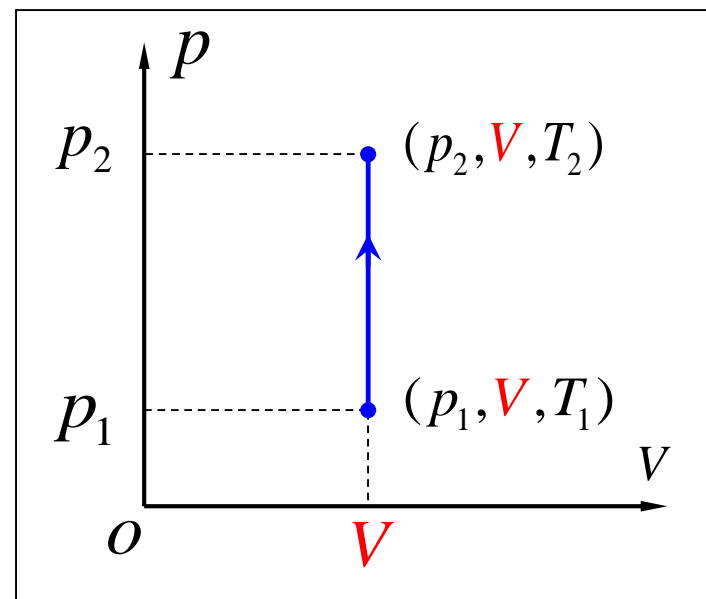
1mol 理想气体在等体过程中吸收的热量 dQ ，使温度升高 dT ，其定体摩尔热容为：

$$C_V = \frac{dQ}{dT}, \quad dQ = C_V dT$$

热力学第一定律：

$$dQ = dE + dW = dE + 0 = \frac{i}{2} R dT$$

$$\Rightarrow C_V = \frac{i}{2} R$$



$$pV = \nu RT$$

$$E = \nu \frac{i}{2} RT$$

$$\nu \text{ mol: } dQ = \nu C_V dT, \quad Q = \nu C_V (T_2 - T_1) = \nu \frac{i}{2} R (T_2 - T_1)$$

二、等压过程

1、功 W 、热量 Q 、内能增量 ΔE

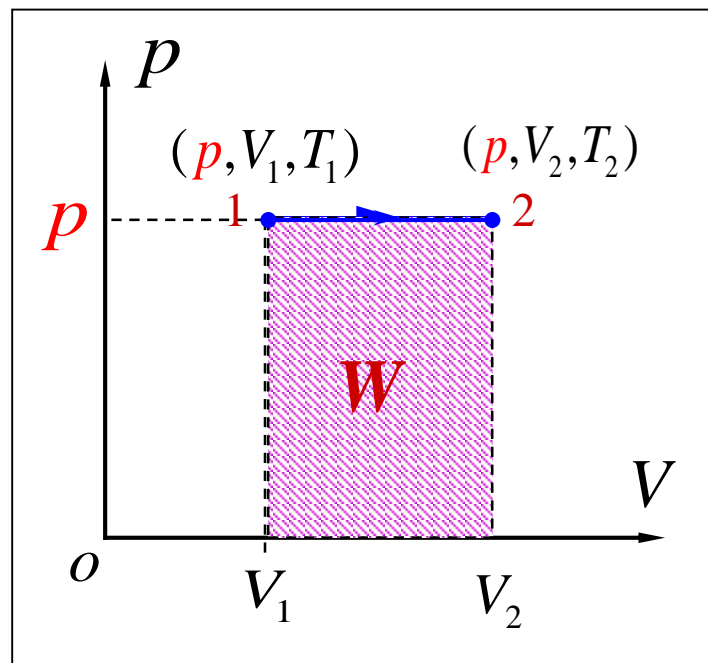
特 性: $p = \text{常量}$

过程方程: $\frac{V}{T} = \text{常量}$

$$dW = p dV, \quad W = p(V_2 - V_1) \\ = \nu R(T_2 - T_1)$$

$$\Delta E = E_2 - E_1 = \nu \frac{i}{2} R(T_2 - T_1) \\ = \frac{i}{2} p(V_2 - V_1)$$

$$\text{热力学第一定律: } Q = \Delta E + W = \left(\frac{i}{2} + 1\right) p(V_2 - V_1) = \nu \left(\frac{i}{2} + 1\right) R(T_2 - T_1)$$



$$pV = \nu RT$$

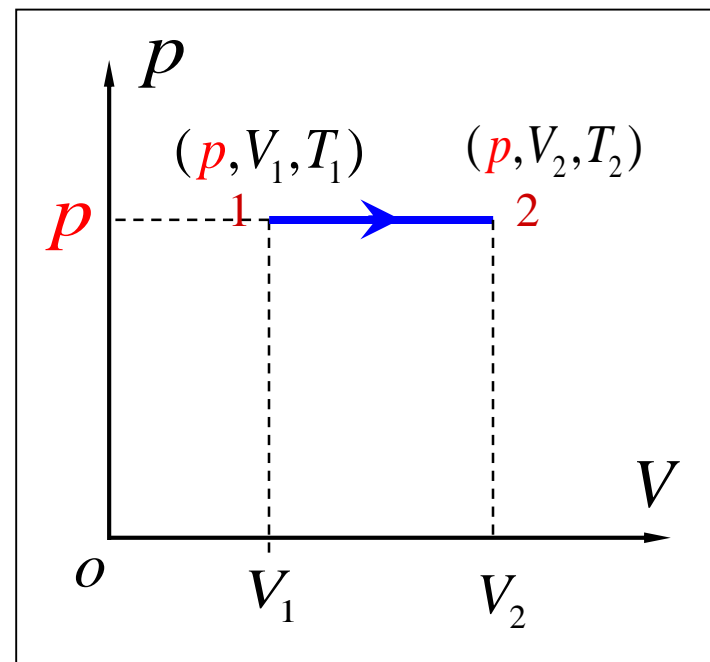
$$E = \nu \frac{i}{2} RT$$

二、等压过程

2、理想气体的定压摩尔热容量

1mol 理想气体在等压过程中吸收的热量 dQ ，使温度升高 dT ，其定体摩尔热容为：

$$C_p = \frac{dQ}{dT}, \quad dQ = C_p dT$$



热力学第一定律：

$$dQ = dE + dW \Rightarrow C_p dT = \frac{i}{2} R dT + p dV$$

$$pV = \nu RT, \quad E = \nu \frac{i}{2} RT$$

$$pV = RT \Rightarrow p dV = R dT$$

$$\Rightarrow C_p dT = \frac{i}{2} R dT + R dT \Rightarrow C_p = \frac{i}{2} R + R = C_v + R$$

迈耶公式

二、等压过程

2、理想气体的定压摩尔热容量

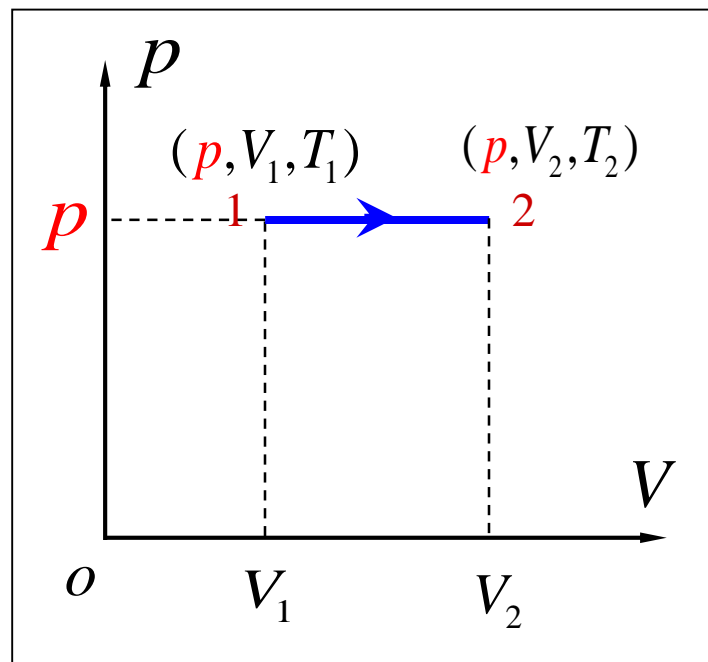
$$C_p = \frac{i}{2}R + R = C_v + R$$

$$\nu \text{ mol: } dQ = \nu C_p dT,$$

$$Q = \nu \int_{T_1}^{T_2} C_p dT = \nu C_p (T_2 - T_1)$$

$$= \nu \left(\frac{i}{2}R + R \right) (T_2 - T_1)$$

$$= \nu \left(\frac{i}{2} + 1 \right) R (T_2 - T_1) = \left(\frac{i}{2} + 1 \right) p (V_2 - V_1)$$



$$pV = \nu RT, \quad E = \nu \frac{i}{2} RT$$

三、等温过程

特 性: $T = \text{常量}$

过程方程: $pV = \text{常量}$

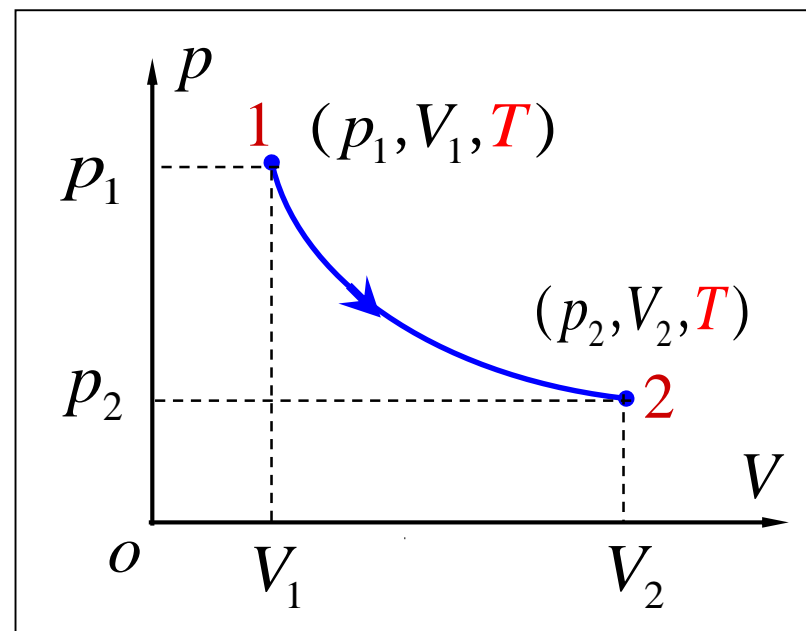
$$dE = 0$$

热力学第一定律:

$$dQ = dE + dW = dW = p dV$$

$$Q = W = \int_{V_1}^{V_2} p dV = \nu RT \int_{V_1}^{V_2} \frac{1}{V} dV$$

$$= \nu RT \ln \frac{V_2}{V_1}$$



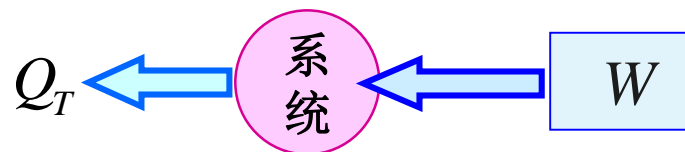
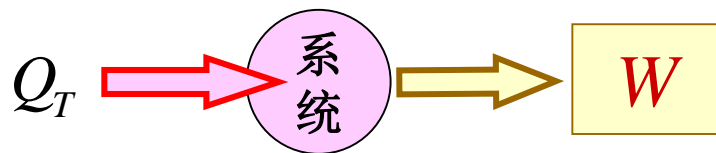
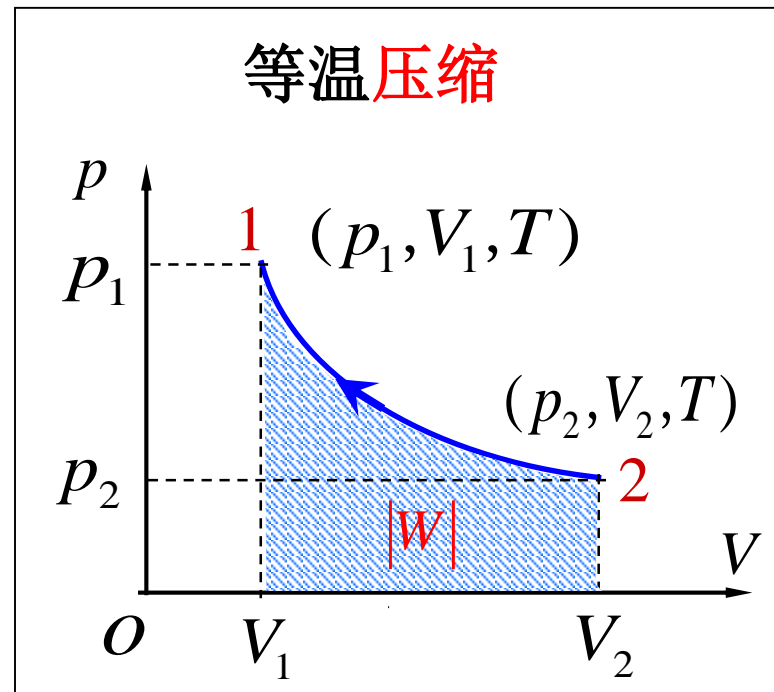
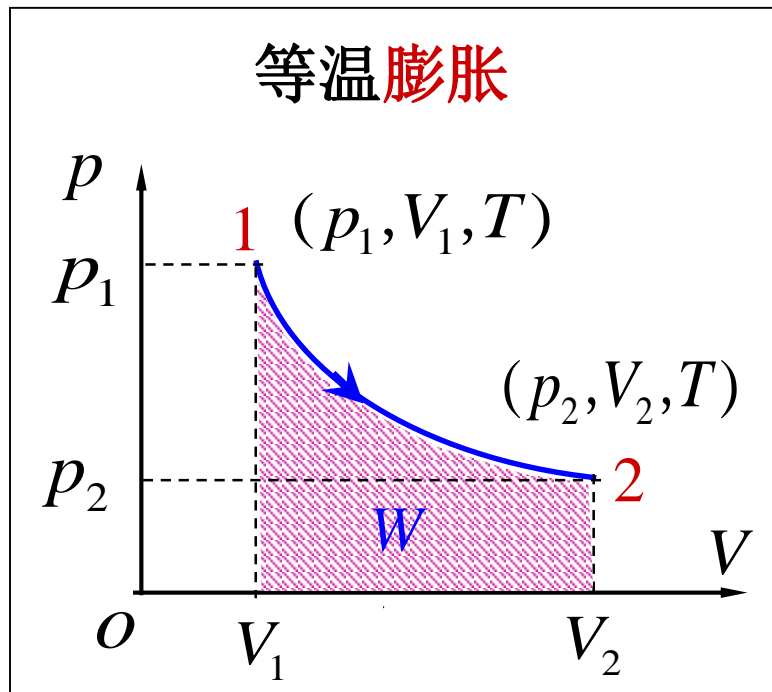
$$pV = \nu RT$$

$$E = \nu \frac{i}{2} RT$$

$$Q = W = \nu RT \ln \frac{V_2}{V_1} = \nu RT \ln \frac{p_1}{p_2}$$

三、等温过程

$$Q = W = \nu RT \ln \frac{V_2}{V_1} = \nu RT \ln \frac{p_1}{p_2}$$



四、(准静态)绝热过程

1、过程特点: $dQ = 0$, 或: $Q = 0$

2、过程方程(绝热方程)

$$\begin{cases} pV^\gamma = \text{常数}_1 \\ TV^{\gamma-1} = \text{常数}_2 \\ p^{\gamma-1}T^{-\gamma} = \text{常数}_3 \end{cases}$$

——泊松公式

比热容比: $\gamma = \frac{C_p}{C_V}$

四、(准静态)绝热过程

➤绝热线与等温线

绝热过程方程

$$PV^\gamma = \text{常数} = P_a V_a^\gamma$$

绝热线的斜率

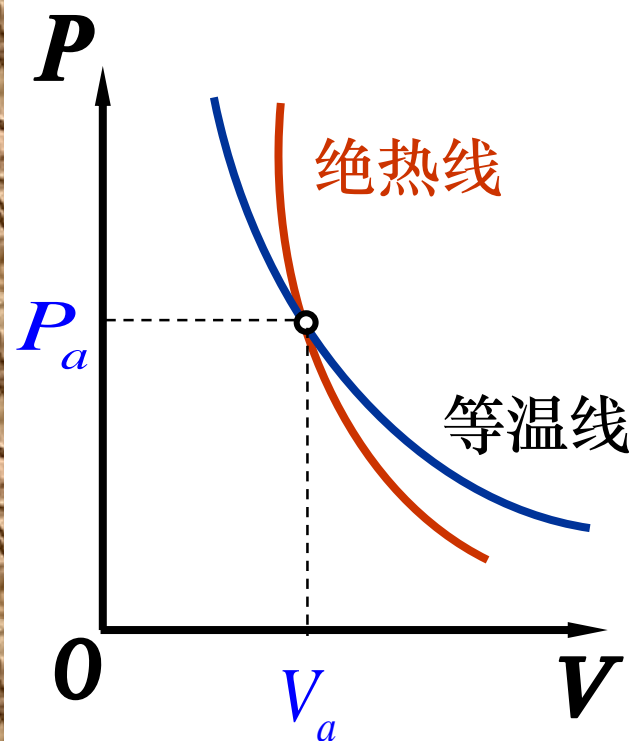
$$\begin{aligned} k_Q &= \left(\frac{dP}{dV} \right)_Q \\ &= -\gamma \frac{P_a}{V_a} \end{aligned}$$

等温过程方程

$$PV = \text{常数} = P_a V_a$$

等温线的斜率

$$\begin{aligned} k_T &= \left(\frac{dP}{dV} \right)_T \\ &= -\frac{P_a}{V_a} \end{aligned}$$



$$\gamma = \frac{C_P}{C_V} > 1,$$

$$|k_Q| > |k_T|,$$

绝热线较陡

四、(准静态)绝热过程

3、功 W 、热量 Q 、内能增量 ΔE

$$Q = \Delta E + W$$

$$Q = 0$$

$$\Delta E = E_2 - E_1 = \nu C_V (T_2 - T_1) = \nu \frac{i}{2} R (T_2 - T_1) = \frac{i}{2} (P_2 V_2 - P_1 V_1)$$

$$W = -\Delta E = -\nu C_V (T_2 - T_1) = -\nu \frac{i}{2} R (T_2 - T_1) = \frac{i}{2} (P_1 V_1 - P_2 V_2)$$

另，功 W 可直接计算

$$\begin{aligned} W &= \int_{V_1}^{V_2} p dV = \int_{V_1}^{V_2} \left(\frac{p_1 V_1^\gamma}{V^\gamma} \right) dV = \frac{p_1 V_1^\gamma}{\gamma - 1} \left(\frac{1}{V_1^{\gamma-1}} - \frac{1}{V_2^{\gamma-1}} \right) = \frac{p_1 V_1 - p_2 V_2}{\gamma - 1} \\ &= \frac{C_V}{R} (p_1 V_1 - p_2 V_2) = \frac{i}{2} (p_1 V_1 - p_2 V_2) \end{aligned}$$

例 4: 3 mol 温度为 $T_0 = 273 \text{ K}$ 的理想气体, 先经等温过程, 体积膨胀到原来的5倍, 然后等体加热, 使其末态的压强刚好等于初始压强, 整个过程传给气体的热量为 $Q = 8 \times 10^4 \text{ J}$,

求: 此种气体的定体摩尔热容 C_V 值?

(活页册25、10题)

解: 初态参量: p_0 、 V_0 、 T_0

末态参量: p_0 、 $5V_0$ 、 $T = 5T_0$

等温过程: $\Delta E = 0$,

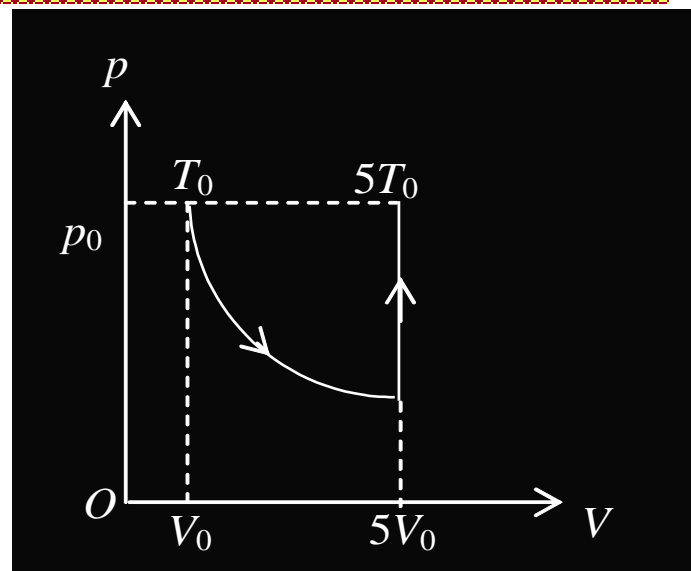
$$Q_T = W_T = \nu RT_0 \ln \frac{V_2}{V_1} = 3RT_0 \ln 5 = 1.1 \times 10^4 \text{ J}$$

等体过程: $Q_V = \nu C_V \Delta T = 3C_V \cdot 4T_0 = 3.28 \times 10^3 C_V$

整个过程:

$$Q = Q_T + Q_V \Rightarrow Q_V = Q - Q_T \Rightarrow C_V = \frac{Q - Q_T}{3.28 \times 10^3} = \frac{8 \times 10^4 - 1.1 \times 10^4}{3.28 \times 10^3} = 21.0 \text{ J} \cdot \text{mol}^{-1} \cdot \text{K}^{-1}$$

(分子自由度 $i = ?$ $\gamma = ?$)



$$pV = \nu RT,$$

例 5: 1 mol 单原子理想气体，由状态 $a(p_1, V_1)$ 先等压加热至体积增大一倍到达状态 b ，再等容加热至压强增大一倍到达状态 c ，最后再经绝热膨胀，使其温度降至初始温度到达状态 d 。

求: 1) 状态 d 的 V_d ; 2) 整个过程的功; 3) 整个过程与外界交换的热量。

解: 1) $T_a = T_d$

状态 c : $T_c = ?$

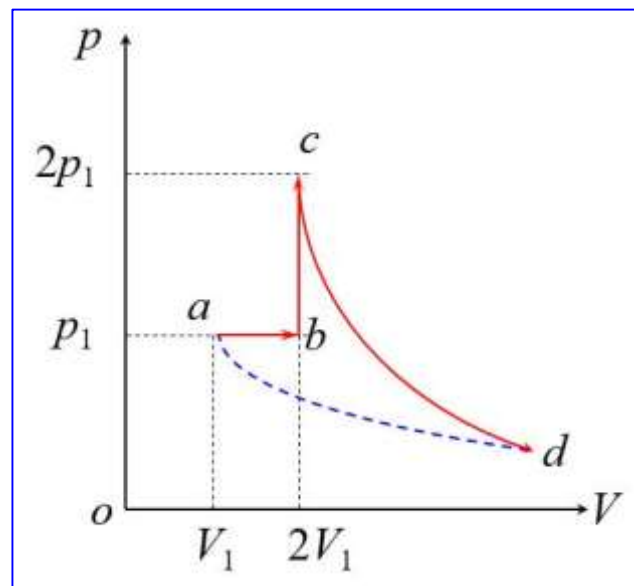
$$pV = \nu RT \Rightarrow T_a = \frac{p_1 V_1}{R}, \quad T_c = \frac{4p_1 V_1}{R}$$

$$T_c = 4T_a$$

再根据绝热方程: $TV^{\gamma-1} = \text{常数}$

$$T_c V_c^{\gamma-1} = T_d V_d^{\gamma-1}$$

$$V_d = \left(\frac{T_c}{T_d}\right)^{\frac{1}{\gamma-1}} V_c = 4^{\frac{3}{2}} \times 2V_1 = 16V_1$$



例 5: 1 mol 单原子理想气体, 由状态 $a(p_1, V_1)$ 先等压加热至体积增大一倍到达状态 b , 再等容加热至压强增大一倍到达状态 c , 最后再经绝热膨胀, 使其温度降至初始温度到达状态 d 。

求: 1) 状态 d 的 V_d ; 2) 整个过程的功; 3) 整个过程与外界交换的热量。

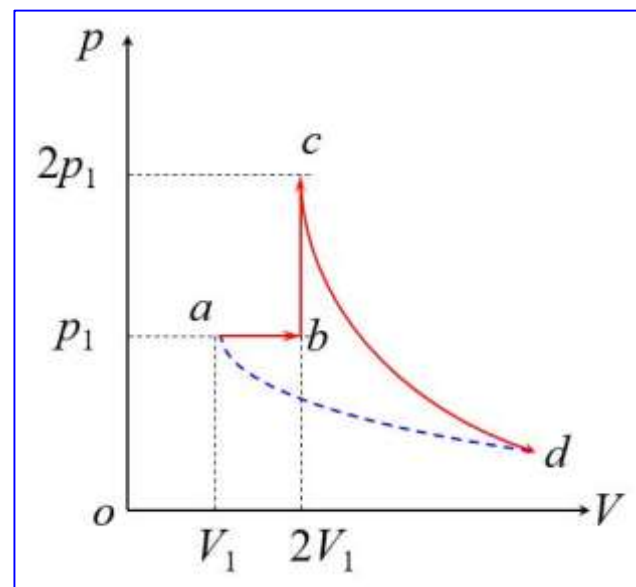
解: 2) $W_{abcd} = W_{ab} + W_{bc} + W_{cd}$

$$W_{ab} = p_1(2V_1 - V_1) = p_1V_1$$

$$W_{bc} = 0$$

$$\begin{aligned} W_{cd} &= -\Delta E_{cd} = \frac{3}{2}R(T_c - T_d) \\ &= \frac{3}{2}R(4T_a - T_a) = \frac{9}{2}RT_a = \frac{9}{2}p_1V_1 \end{aligned}$$

$$W_{abcd} = W_{ab} + W_{bc} + W_{cd} = \frac{11}{2}p_1V_1$$



例 5: 1 mol 单原子理想气体, 由状态 $a(p_1, V_1)$ 先等压加热至体积增大一倍到达状态 b , 再等容加热至压强增大一倍到达状态 c , 最后再经绝热膨胀, 使其温度降至初始温度到达状态 d 。

求: 1) 状态 d 的 V_d ; 2) 整个过程的功; 3) 整个过程与外界交换的热量。

解: 3) $Q_{abcd} = Q_{ab} + Q_{bc} + Q_{cd}$

$$Q_{ab} = \nu C_p (T_b - T_a) = \nu \frac{5}{2} R (T_b - T_a)$$

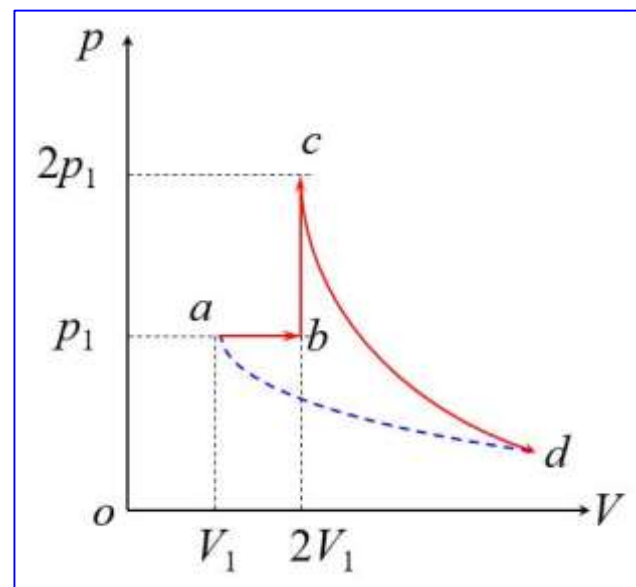
$$= \frac{5}{2} (p_b V_b - p_a V_a) = \frac{5}{2} p_1 V_1$$

$$Q_{bc} = \nu C_v (T_c - T_b) = \nu \frac{3}{2} R (T_c - T_b)$$

$$= \frac{3}{2} (p_c V_c - p_b V_b) = 3 p_1 V_1$$

$$Q_{cd} = 0, \quad Q_{abcd} = Q_{ab} + Q_{bc} + Q_{cd} = \frac{11}{2} p_1 V_1$$

也可用第一定律, 间接计算: $Q = \Delta E + W = 0 + W = \frac{11}{2} p_1 V_1$





13-5 循环过程、卡诺循环

知识点：重点掌握：

能够分析、计算循环效率和制冷系数

一、循环过程

1、**热力学循环过程**：系统经过一系列变化状态过程后，又回到原来的状态的过程。

2、**过程特征**：

经一个循环，系统内能不变，
做功只与吸热、放热有关。

3、**正循环(顺时针)** (p - V 图)

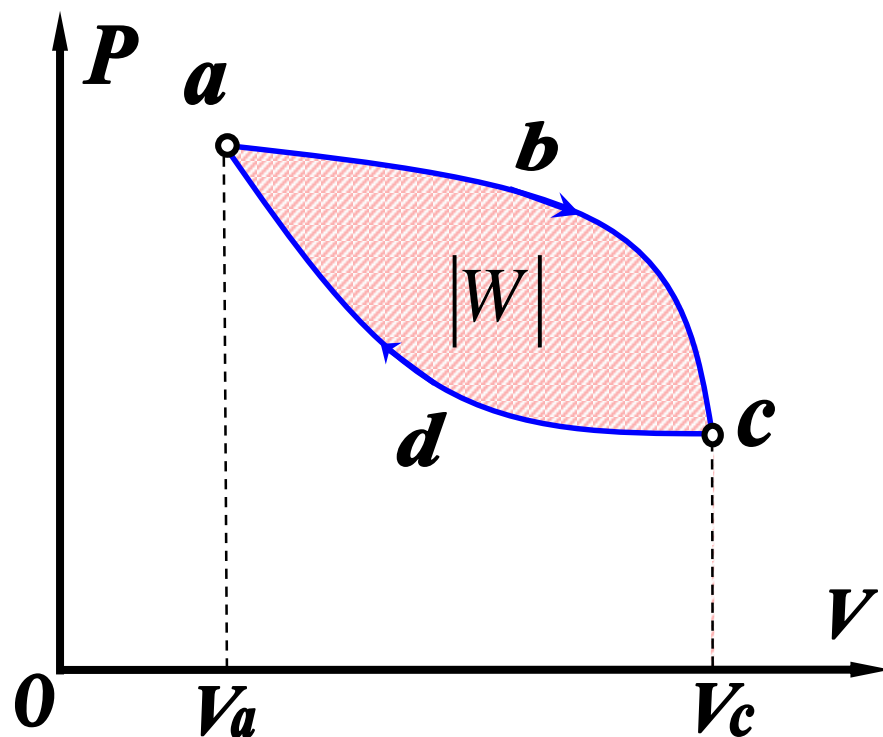
热机的循环过程；

4、**负循环(逆时针)** (p - V 图)

制冷机的循环过程；

5、经历一个循环： $\Delta E = 0$

$$W = Q$$



在任何一个循环过程中，系统（或外界）所做的**净功大小**
在数值上等于 **p - V 图上循环曲线**所包围的**面积**

二、热机效率和致冷机的致冷系数

1、热机循环、热机效率

热机：利用工作物质的循环过程把热量转变成功的装置。

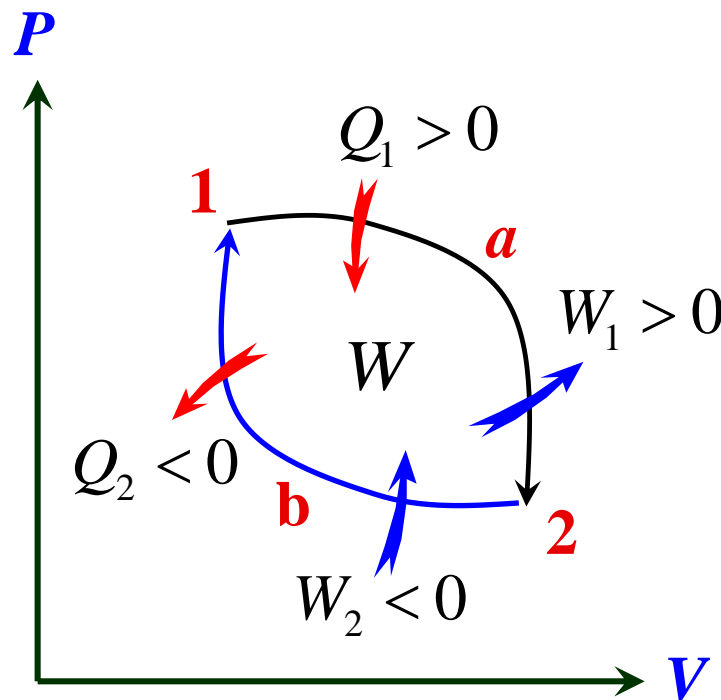
经历一个循环，

W_1 ：系统对外界所做的总功， $W_1 > 0$

W_2 ：外界对系统所做的总功， $W_2 < 0$

Q_1 ：系统从外界吸收的总热量， $Q_1 > 0$

Q_2 ：系统向外界放出的总热量， $Q_2 < 0$



经历一个循环，系统对外界净作的功（净功）为：

$$W = W_1 - |W_2| = \underline{Q_1 - |Q_2|} > 0 \quad \text{净吸热}$$

二、热机效率和致冷机的致冷系数

1、热机循环、热机效率

经历一个循环，

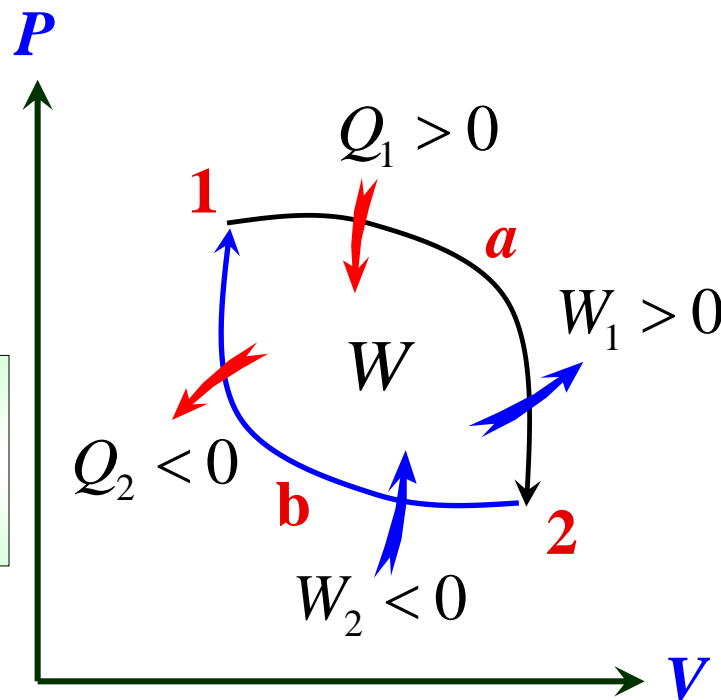
W_1 : 系统对外界所做的总功, $W_1 > 0$

W_2 : 外界对系统所做的总功, $W_2 < 0$

Q_1 : 系统从外界吸收的总热量, $Q_1 > 0$

Q_2 : 系统向外界放出的总热量, $Q_2 < 0$

净功: $W = W_1 - |W_2| = Q_1 - |Q_2|$



热机效率

$$\eta = \frac{W}{Q_1} = \frac{Q_1 - |Q_2|}{Q_1} = 1 - \frac{|Q_2|}{Q_1}$$

二、热机效率和致冷机的致冷系数

2、致冷循环、致冷系数

致冷机：利用工质的循环过程，使热量从**低温热源**向**高温热源**传递的装置。

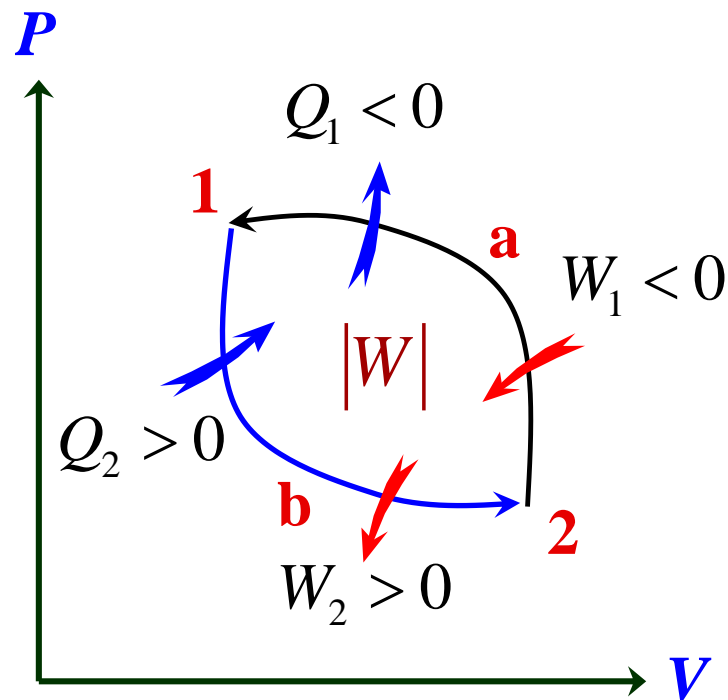
经历一个循环，

W_1 : 外界对系统所做的总功, $W_1 < 0$

W_2 : 系统对外界所做的总功, $W_2 > 0$

Q_1 : 系统向外界放出的总热量, $Q_1 < 0$

Q_2 : 系统从外界吸收的总热量, $Q_2 > 0$



经历一个循环，**外界对系统**净作的功（净功）为：

$$|W| = |W_1| - W_2 = |Q_1| - Q_2 \quad \text{净放热}$$

二、热机效率和致冷机的致冷系数

2、致冷循环、致冷系数

经历一个循环，

W_1 : 外界对系统所做的总功, $W_1 < 0$

W_2 : 系统对外界所做的总功, $W_2 > 0$

Q_1 : 系统向外界放出的总热量, $Q_1 < 0$

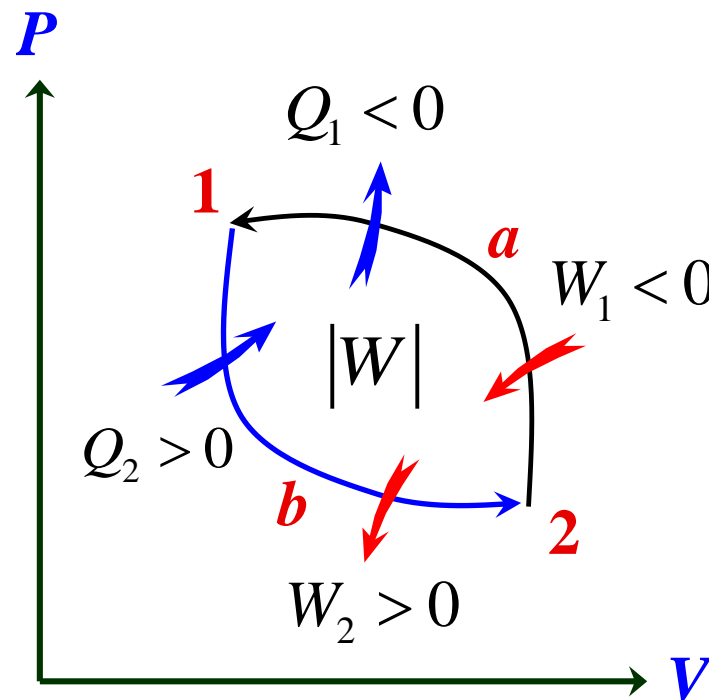
Q_2 : 系统从外界吸收的总热量, $Q_2 > 0$

外界对系统净作的功（净功）为：

$$|W| = |W_1| - W_2 = |Q_1| - Q_2$$

致冷系数

$$e = \frac{Q_2}{|W|} = \frac{Q_2}{|Q_1| - Q_2}$$



二、热机效率和致冷机的致冷系数

1、热机效率

$$\eta = \frac{W}{Q_1} = \frac{Q_1 - |Q_2|}{Q_1} = 1 - \frac{|Q_2|}{Q_1}$$

经历一个循环,

总吸热 $\longrightarrow Q_1$

总放热 $\longrightarrow Q_2$

2、致冷系数

$$e = \frac{Q_2}{|W|} = \frac{Q_2}{|Q_1| - Q_2}$$

经历一个循环,

总吸热 $\longrightarrow Q_2$

总放热 $\longrightarrow Q_1$

例 6: 1 mol 氦气系统（理想气体、刚性分子）进行如图所示的循环，

其中， $p_2=2p_1$ ， $V_4=2V_1$ ，

求： 1) 各分过程气体系统与外界交换的热量； 2) 循环效率。

解： 1) $T_1 = \frac{p_1 V_1}{R}$ ， $T_2 = 2T_1$ ， $T_3 = 4T_1$ ， $T_4 = 2T_1$ ，

$$Q_{12} = \nu C_V (T_2 - T_1) = C_V T_1 = \frac{3}{2} RT_1 = \frac{3}{2} p_1 V_1 > 0, \text{ 吸热}$$

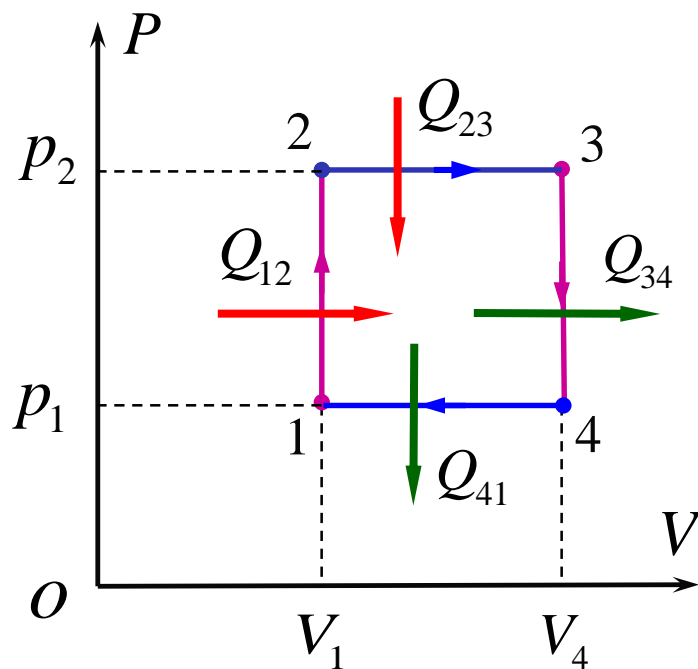
$$Q_{23} = \nu C_P (T_3 - T_2) = 2C_P T_1 = 5RT_1 = 5p_1 V_1 > 0, \text{ 吸热}$$

$$Q_{34} = \nu C_V (T_4 - T_3) = -2C_V T_1 = -3RT_1 = -3p_1 V_1 < 0, \text{ 放热}$$

$$Q_{41} = \nu C_P (T_1 - T_4) = -C_P T_1 = -\frac{5}{2} RT_1 = -\frac{5}{2} p_1 V_1 < 0, \text{ 放热}$$

$$2) \quad Q_1 = Q_{12} + Q_{23} = \frac{13}{2} p_1 V_1$$

$$Q_2 = Q_{34} + Q_{41} = -\frac{11}{2} p_1 V_1$$



$$\eta = 1 - \frac{|Q_2|}{Q_1} = 1 - \frac{11}{13} = 15.4\%$$

例 7: 1 mol 氧气系统（理想气体、刚性分子）作如图所示的循环，
求：循环效率。

解： $T_c = \frac{2p_0V_0}{R}$, $p_a = 2p_0$, $T_b = \frac{4p_0V_0}{R} = 2T_c$,

等压过程 ab : $Q_{ab} = \nu C_p (T_b - T_a) = 7p_0V_0$

$Q_{ab} > 0$, 吸热

等体过程 bc : $Q_{bc} = \nu C_V (T_c - T_b) = -5p_0V_0$

$Q_{bc} < 0$, 放热

等温过程 ca : $Q_{ca} = W_{ca} = \nu RT_c \ln \frac{V_a}{V_c} = -(2\ln 2)p_0V_0$

$Q_{ca} < 0$, 放热

$$Q_1 = Q_{ab}, \quad Q_2 = Q_{bc} + Q_{ca}, \quad \eta = 1 - \frac{|Q_2|}{Q_1} = 1 - \frac{5 + 2\ln 2}{7} = 8.8\%$$

