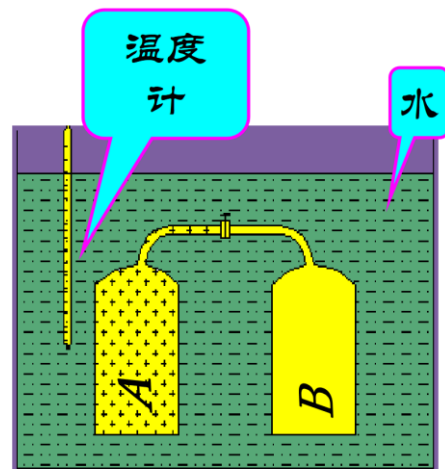


例2：理想气体的自由膨胀实验——焦耳（1845年）

A侧充气，B侧真空，打开阀门，气体将自由膨胀并充满A和B。
问：气体自由膨胀前后水温的变化及平衡后的压强。

分析：（1）在自由膨胀中，系统不对外界做功，即 $W = 0$ 。由于气体流动速度很快，热量来不及传递，因而是绝热的，即 $Q = 0$ ，由热力学第一定律可知，气体内能不变，温度不变。



焦耳定律：气体的内能只是温度的函数，与体积无关。

说明：

- 除初态，末态外，自由膨胀过程不是准静态过程。
- 虽然温度恢复，但整个过程不是等温过程，没有过程方程。

(2) 热平衡后的压强 P

方法1:

$$\text{绝热: } P_0 V_0^\gamma = P (2V_0)^\gamma \longrightarrow P = \frac{1}{2^\gamma} P_0$$

方法2:

$$\begin{array}{ccc} \text{绝热} & \text{不做功} & \xrightarrow{\text{热力学第一定律}} \text{内能不变} \end{array}$$

所以温度不变 由理想气体状态方程

$$\frac{P_0 V_0}{T_0} = \frac{P (2V_0)}{T_0} \longrightarrow P = \frac{1}{2} P_0$$

哪种方法对?

√

例3: 一定质量的理想气体在绝热过程中密度随压强的变化?

解: 由 $pV = \frac{m}{M}RT$

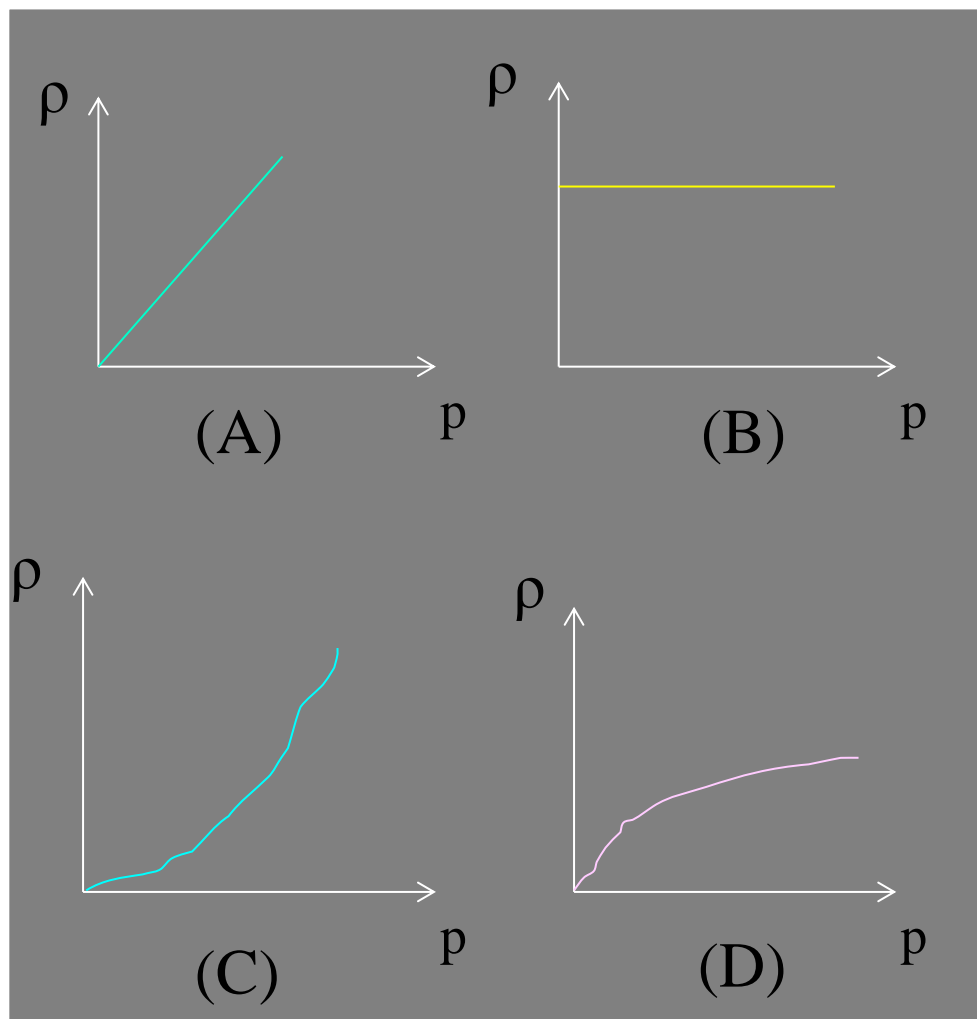
$$\therefore \rho = \frac{m}{V} = \frac{M}{R} \frac{p}{T}$$

由绝热方程 $p^{1-\gamma} T^\gamma = c$

$$\therefore T = cp^{\frac{\gamma-1}{\gamma}} = cp^{1-\frac{1}{\gamma}}$$

即 $\frac{p}{T} = cp^{\frac{1}{\gamma}}$, 代入 ρ 的式中: $\rho = c' p^{\frac{1}{\gamma}}, (\gamma > 1)$

答案 (D)



例4： 设有 5 mol 的氢气，最初温度 20°C ，压强 $1.013\times 10^5 \text{Pa}$ ，求下列过程中把氢气压缩为原体积的 1/10 需做的功： **(1)** 等温过程 **(2)** 绝热过程 **(3)** 经这两过程后，气体的压强各为多少？

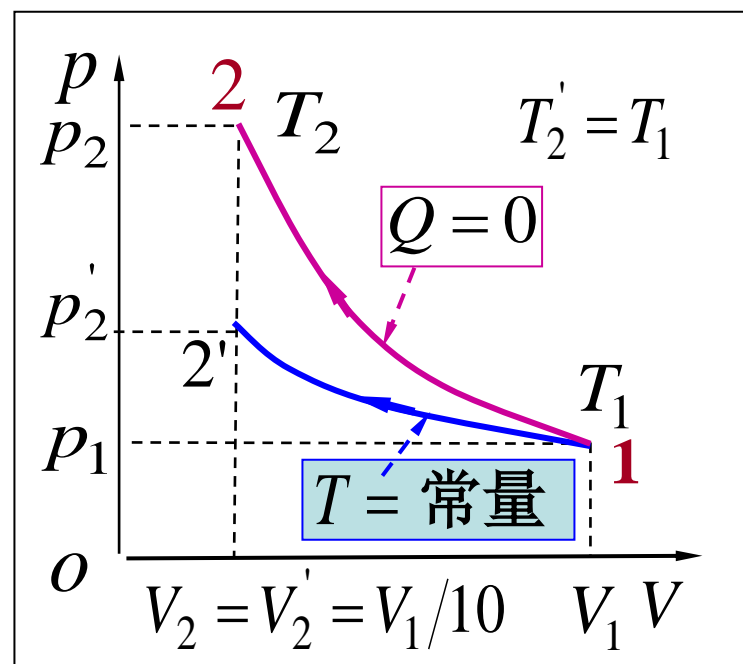
已知： $\nu = 5 \text{ mol}$ $T_1 = 293 \text{ K}$
 $p_1 = 1.013\times 10^5 \text{ Pa}$ $V_2 = V_2' = 0.1 V_1$

解 (1) 等温过程

$$W'_{12} = \nu RT \ln \frac{V_2'}{V_1} = -2.80 \times 10^4 \text{ J}$$

(2) 氢气为双原子气体

由表查得 $\gamma = 1.41$ ，有 $T_2 = T_1 \left(\frac{V_1}{V_2} \right)^{\gamma-1} = 753 \text{ K}$



$$W_{12} = -\nu C_{V,m}(T_2 - T_1) \quad C_{V,m} = 20.44 \text{ J} \cdot \text{mol}^{-1} \cdot \text{K}^{-1}$$

$$W_{12} = -4.70 \times 10^4 \text{ J}$$

(3) 对等温过程

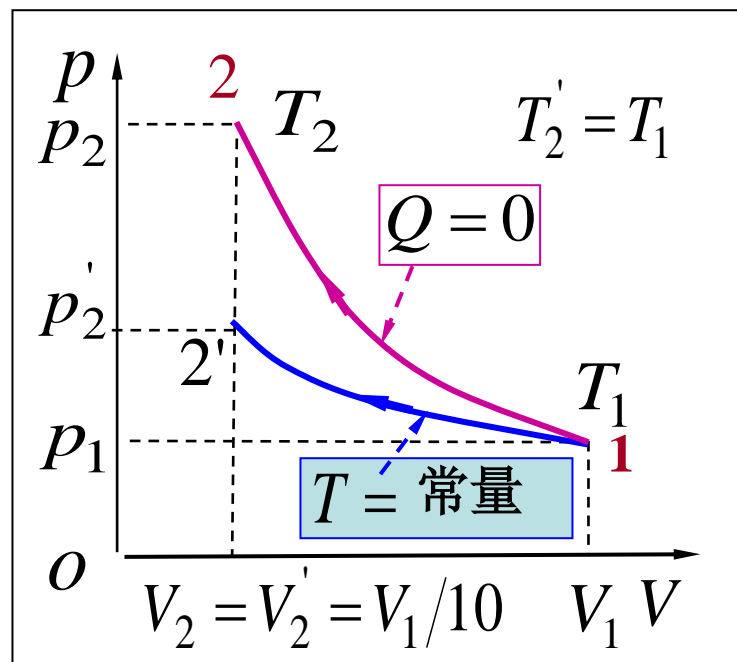
$$p'_2 = p_1 \left(\frac{V_1}{V_2} \right)$$

$$= 1.01 \times 10^6 \text{ Pa}$$

对绝热过程，有

$$p_2 = p_1 \left(\frac{V_1}{V_2} \right)^\gamma$$

$$= 2.55 \times 10^6 \text{ Pa}$$



例5：绝热过程测量 γ 的值——1929年洛夏德(Ruchhardt)利用力学简谐振动的原理设计了一种测量 γ 的方法。如图，体积为 V 的玻璃管内气体压强为 p ，管口内有横截面为 A ，质量为 m 的小球，小球做简谐振动。试求 γ 与小球简谐振动周期 t 的关系。

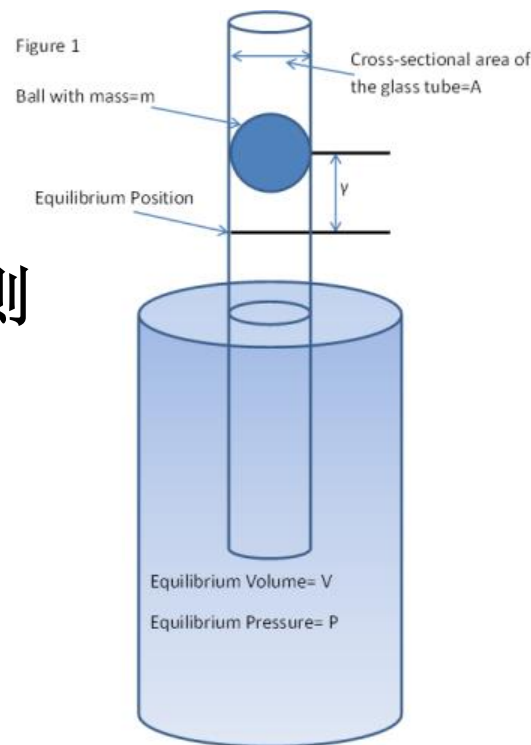
解：小球在玻璃管处于平衡位置时有：

$$pA = p_0 A + mg \quad p = p_0 + \frac{mg}{A}$$

若小球向上偏离平衡位置一小段位移 y 时，则受合力（方向向下）为：

$$f = Adp = ma = m \frac{d^2 y}{dt^2}$$

因为小球发生小位移 y 的过程很快，热量来不及传递，所以瓶内气体 dV 、 dp 的变化过程可视为绝热过程，即：



$$pV^\gamma = \text{常量} \quad \gamma p V^{\gamma-1} dV + V^\gamma dp = 0$$

$$\frac{dp}{p} + \gamma \frac{dV}{V} = 0 \quad dp = -\gamma p \frac{dV}{V}$$

代入得：

$$f = A dp = -\gamma A p \frac{dV}{V} = -\gamma \cdot \frac{p}{V} \cdot A^2 \cdot y = m \frac{d^2 y}{dt^2}$$

$$\text{即：} \frac{d^2 y}{dt^2} = -\frac{\gamma p A^2}{mV} y$$

所以周期t：

$$t = 2\pi \sqrt{\frac{mV}{\gamma p A^2}} \quad \gamma = \frac{4\pi^2 mV}{t^2 p A}$$

四 多方过程

所有满足 $PV^n = C$ 的过程都称为理想气体的多方过程, n 为多方指数, 可取任意实数。

① $n = 0, P = c$ —等压过程

② $n = 1, PV = c$ —等温过程

③ $n = \gamma, PV^\gamma = c,$ —绝热过程

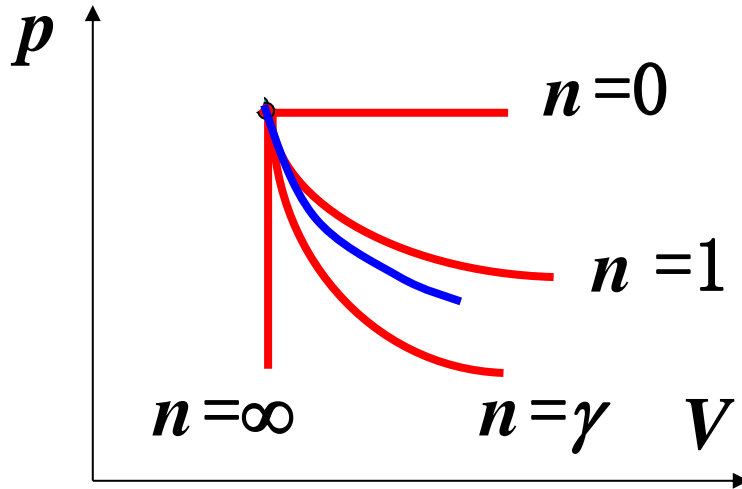
④ $n = \infty,$
将 $PV^n = c$ 开 n 次方: $P^{\frac{1}{n}}V = c'$

$\therefore V = c'$ —等体过程

⑤ $n = n, PV^n = c$ —多方过程

如, $n=0$ 等压; $n=1$ 等温;
 $n=\gamma$ 绝热; $n=\infty$ 等体;

$$pV^n = \text{const.}$$



也包括了多方指数 n 为其它正值的各种过程,
例如介于等温与绝热之间的更实际的过程。

多方过程中，系统对外界做功：

$$\begin{aligned} W &= \int_{V_1}^{V_2} p dV = \int_{V_1}^{V_2} \frac{c}{V^n} dV = c V^{-n+1} \cdot \frac{1}{1-n} \Big|_{V_1}^{V_2} \\ &= \frac{c}{1-n} (V_2^{1-n} - V_1^{1-n}) = \frac{c}{1-n} (V_2 V_2^{-n} - V_1 V_1^{-n}) \end{aligned}$$

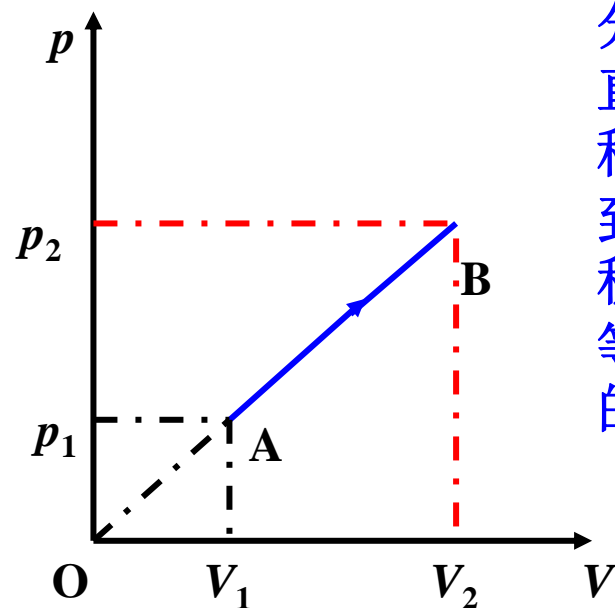
因为： $pV^n = c$

即： $c \cdot V^{-n} = p$

所以，上式可简化为：

$$A = \frac{1}{1-n} (p_2 V_2 - p_1 V_1) = \frac{1}{n-1} (p_1 V_1 - p_2 V_2)$$

例6：如图所示，1mol双原子分子理想气体，从状态A (p_1, V_1)沿着 p - V 图所示的直线变化到状态B (p_2, V_2)。求：（1）气体的内能增量；（2）气体对外界所做的功；（3）气体吸收的热量。



分析：由 p - V 图可见，AB过程延长线是通过原点的直线，所以可以有 $p_1/V_1=p_2/V_2$ 。由理想气体状态方程可以确定A、B状态的温度，从而可以很容易得到气体的内能增量。气体对外做功可以由图象的面积得到。从 p — V 图上可以看到，这个过程既不是等值过程也不是绝热过程，所以该过程中气体吸收的热量只能由热力学第一定律求得。

解：由于该过程的延长线通过原点，所以有：

$$\frac{p_1}{V_1} = \frac{p_2}{V_2} \text{ 即： } p_1 V_2 = p_2 V_1$$

由理想气体状态方程，可以得到：

$$T_1 = \frac{p_1 V_1}{R}, T_2 = \frac{p_2 V_2}{R}$$

(1) 系统内能的增量为:

$$\Delta E = \nu C_V (T_2 - T_1) = \frac{5}{2} R \left(\frac{p_2 V_2}{R} - \frac{p_1 V_1}{R} \right) = \frac{5}{2} (p_2 V_2 - p_1 V_1)$$

(2) 由于A—B的过程是膨胀过程, 所以系统对外做功, 由 p — V 图中过程曲线下方包围的面积可以得到系统对外所做的功为:

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

气体所做的功也可以由做功的计算公式得到: $W = \int p dV$

因为过程方程为: $\frac{p}{V} = \text{恒量} = \frac{p_1}{V_1}$

所以系统对外做功为:

$$W = \int_{V_1}^{V_2} p dV = \int_{V_1}^{V_2} \frac{p_1}{V_1} V dV = \frac{p_1}{V_1} \frac{1}{2} (V_2^2 - V_1^2) = \frac{1}{2} (p_2 V_2 - p_1 V_1)$$

(3) 由热力学第一定律可以得到气体吸收热量为:

$$Q = \Delta E + W = \frac{5}{2} (p_2 V_2 - p_1 V_1) + \frac{1}{2} (p_2 V_2 - p_1 V_1) = 3(p_2 V_2 - p_1 V_1)$$

13-5 循环过程 卡诺循环

一 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叫热力学循环过程

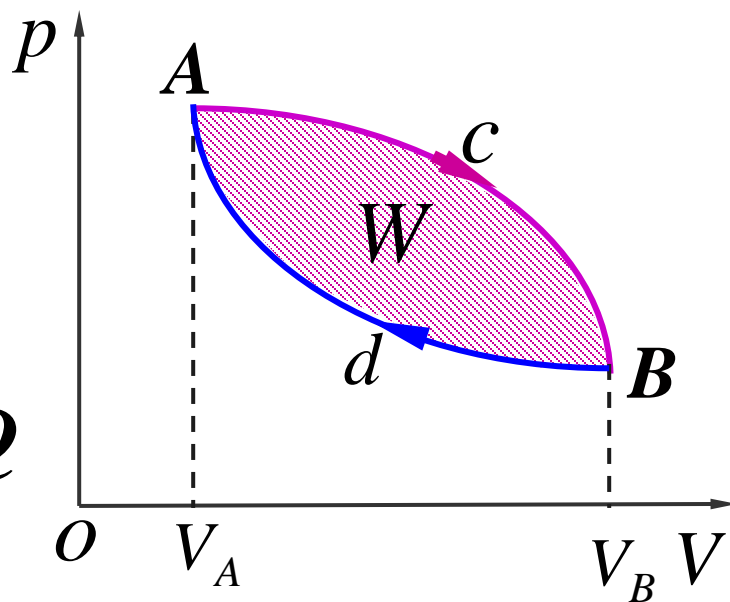
特征 $\Delta E = 0$

由热力学第一定律

$$Q = W$$

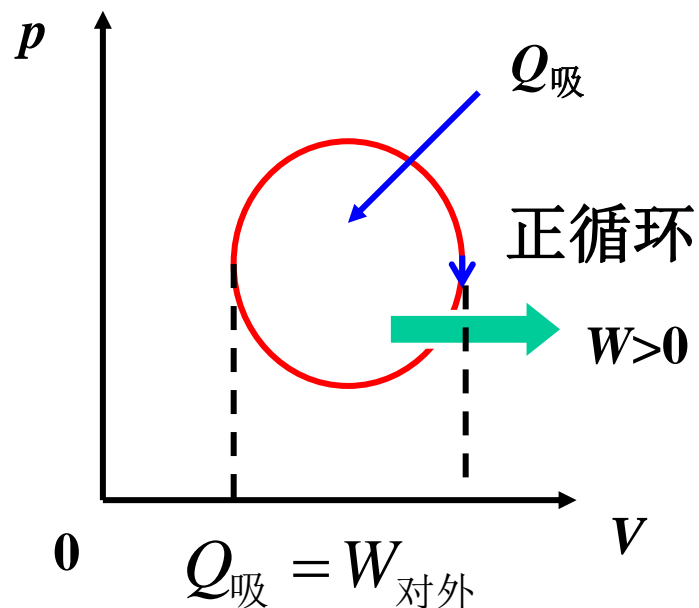
$$\text{净功 } W = Q_1 - |Q_2| = Q$$

{	总吸热	→	Q_1	(取绝对值)
	总放热	→	$ Q_2 $	
	净吸热	→	Q	



正循环和逆循环

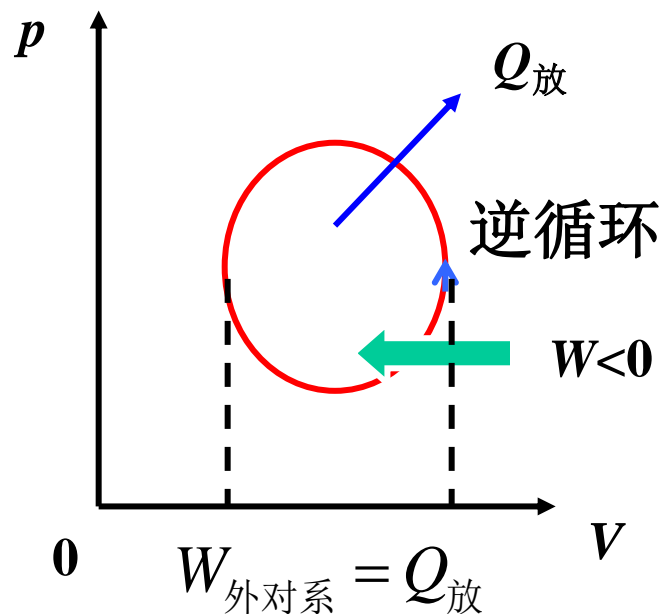
正循环：顺时针方向进行



(Q 代数和)(W 代数和)

热机工作过程

逆循环：逆时针方向进行



(W 代数和)(Q 代数和)

制冷机工作过程

二 热机效率和制冷机的制冷系数

热机——能够不断地把热能转变为机械能的装置。

热机发展简介：1698年萨维利和1705年纽可门先后发明了蒸汽机，当时蒸汽机的效率极低。1765年瓦特进行了重大改进，大大提高了效率。人们一直在为提高热机的效率而努力，从理论上研究热机效率问题，一方面指明了提高效率的方向，另一方面也推动了热学理论的发展。

各种热机的效率

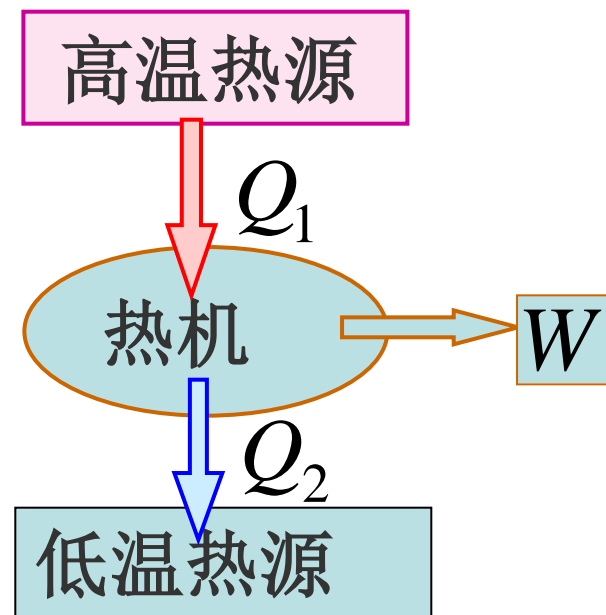
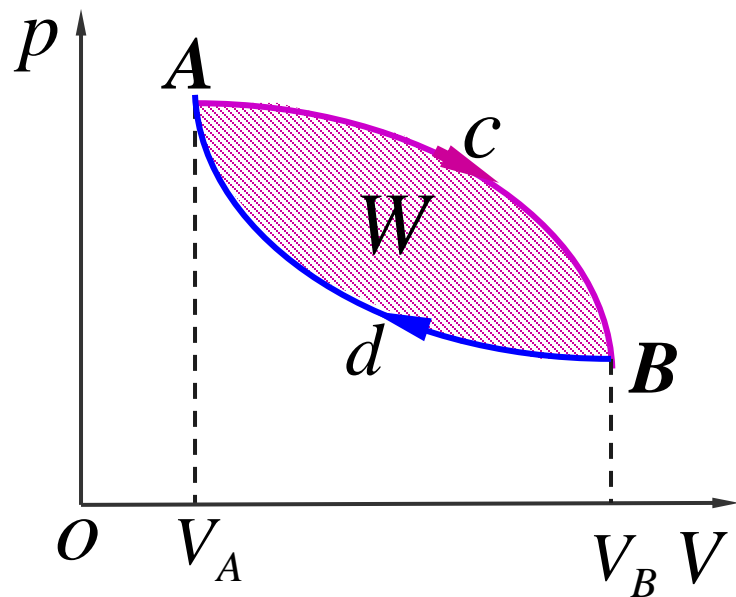
液体燃料火箭	$\eta = 48\%$	柴油机	$\eta = 37\%$
汽油机	$\eta = 25\%$	蒸汽机	$\eta = 8\%$

工作物质（工质）：热机中被利用来吸收热量并对外做功的物质。





热机（正循环） $W > 0$



循环效果：利用高温热源吸收的热能对外做功。

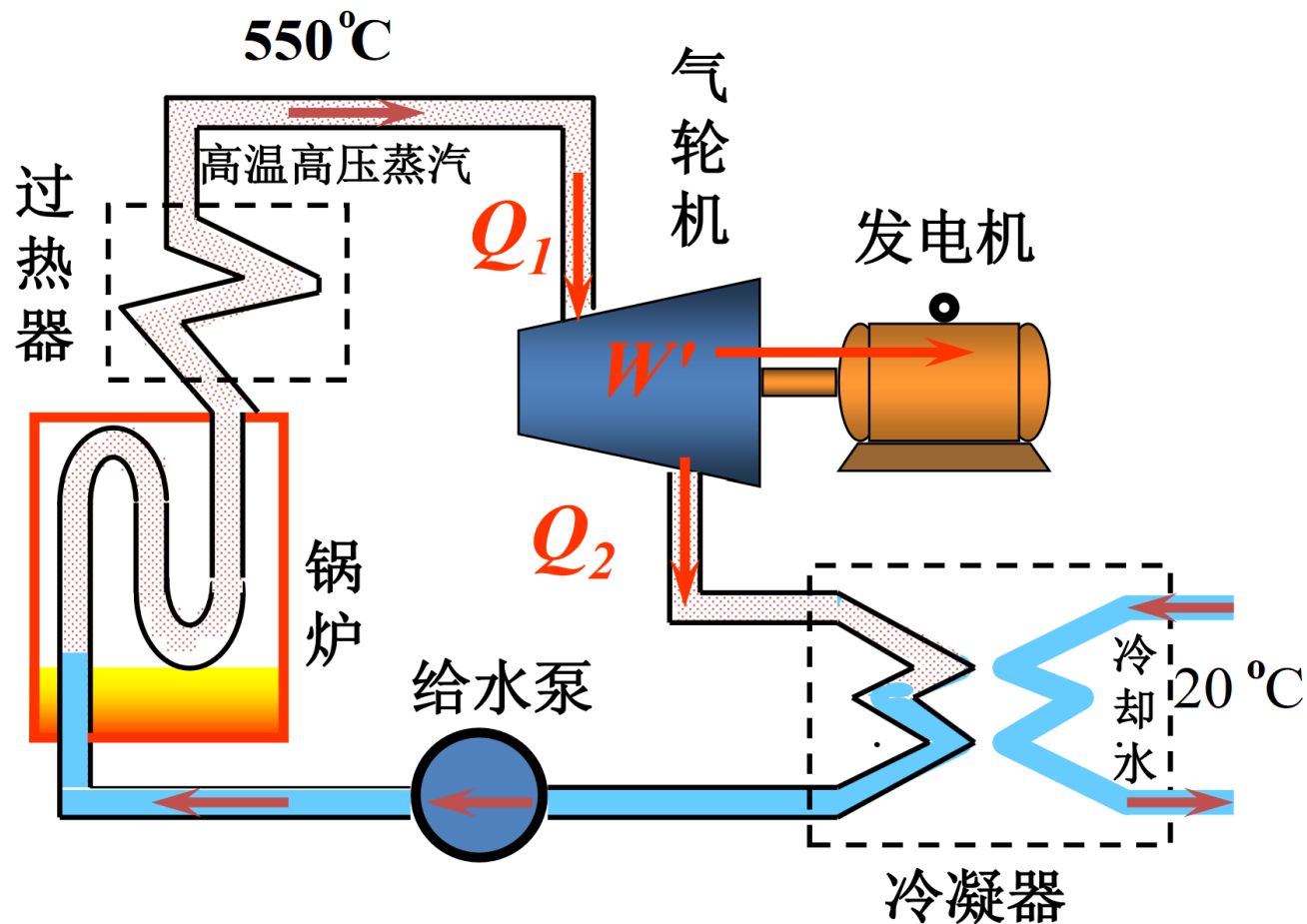
热机效率定义：在一周循环过程中，工作物质对外所作的功W占从高温热源吸收的热量Q₁的比例，即：

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

注意：

- Q₁：从高温热源吸收的热量
- Q₂：向低温热源放出的热量
- Q₁, Q₂均取绝对值

热机的工作过程:

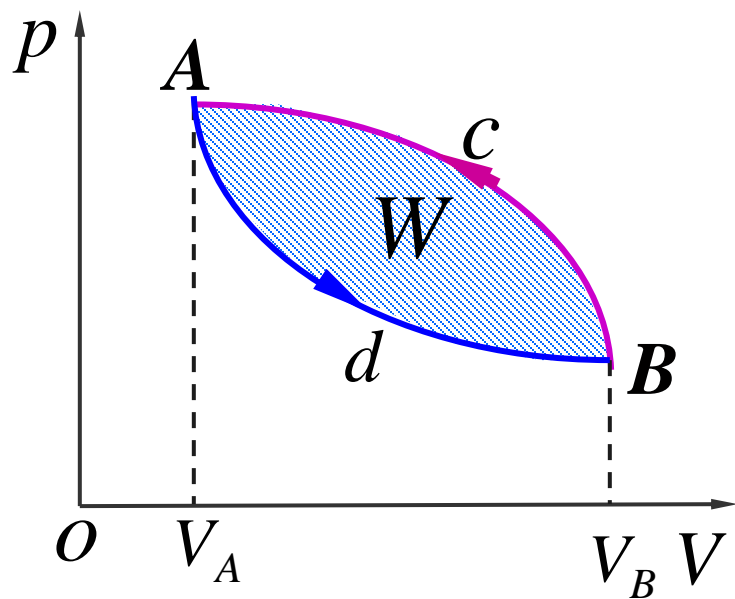


特征:

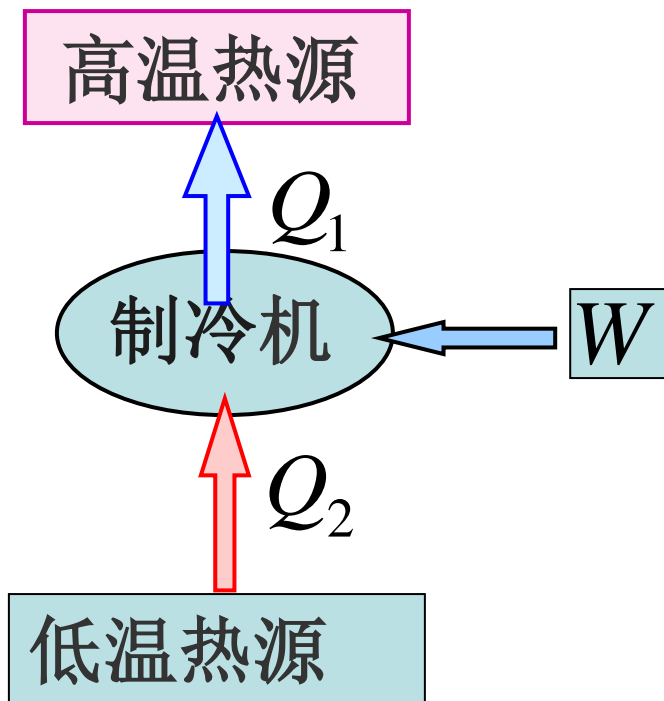
- 工质经一循环从高温热源吸热 $Q_1 > 0$ ，在低温热源放热 Q_2 ，对外输出净功 $W' > 0$;
- 经一循环工质内能不变, 但其所吸收的热量不能全部转化为有用功

制冷机（逆循环） $W < 0$

- 能够利用外界**做功**而不断地从**低温**热源提取**热能**并放到**高温**热源中去的装置。
- **PV**图中循环过程沿逆时针方向进行；

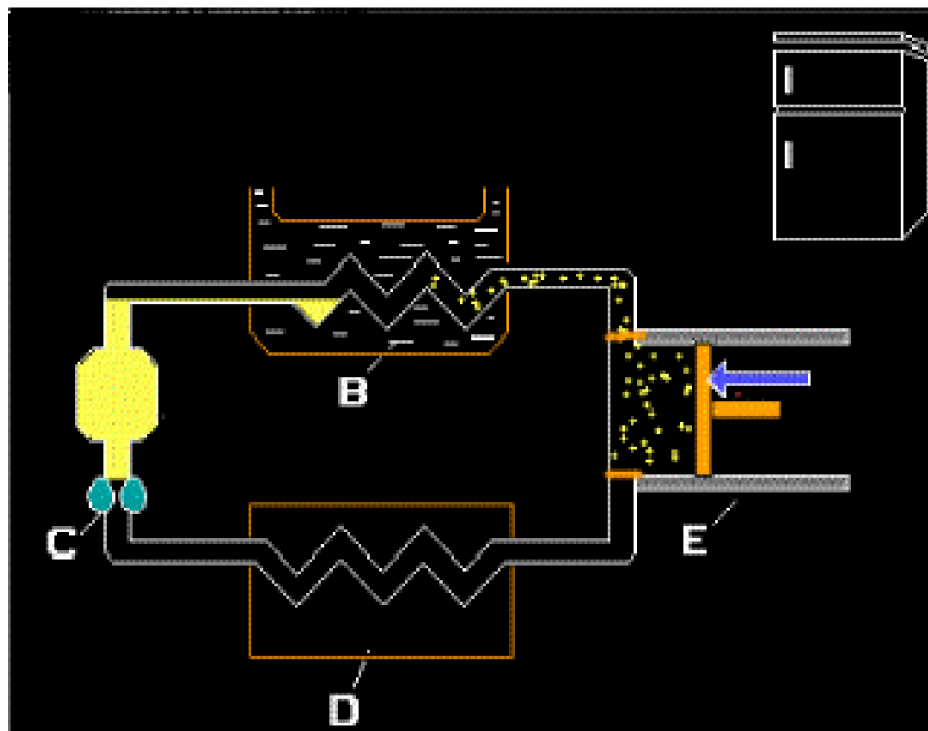


制冷机制冷系数

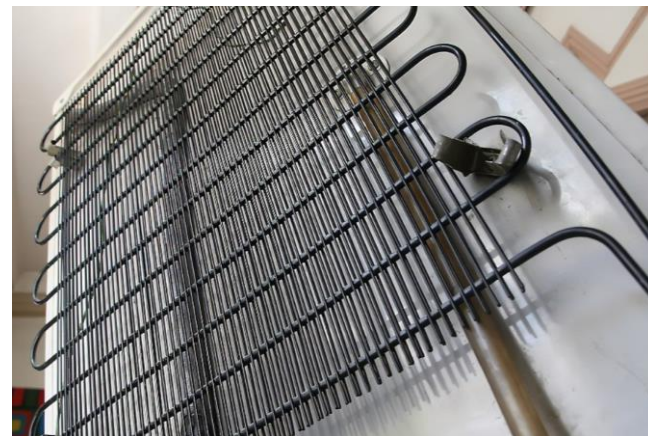


$$e = \frac{Q_2}{|W|} = \frac{Q_2}{Q_1 - Q_2}$$

制冷机的工作过程:



B:热交换; *C*:减压阀
D:冷却室; *E*:压缩机



- 工质经一循环，外界必须对系统做功 W ，系统从低温热源吸热 Q_2 ，向高温热源放热 Q_1 ，使低温热源温度更低。
- **热泵：**利用制冷机对室内供热的一种设备：把室内空气作为制冷机的高温热源，而把室外的空气看作低温热源，则在每一循环内，把从低温热源吸取的热量 Q_2 和外界对系统所作的功 W 一起送到室内。

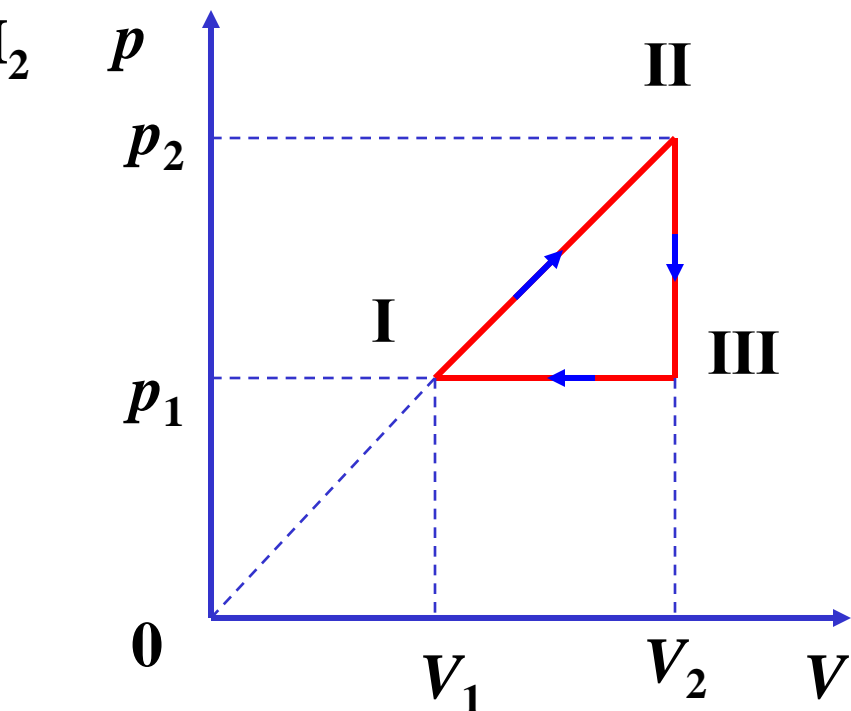
例7: 已知: 常温理想气体 1 mol H_2

求: $\eta = ?$

解:
$$\eta = \frac{W(W\text{代数和})}{Q_1(\text{吸热之和})}$$
$$= 1 - \frac{Q_2}{Q_1}$$

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

分析哪段吸热 $T_2 > T_3 > T_1$



只有I—II吸热

$$\begin{aligned} Q_{\text{吸}} &= W_{1-2} + (E_2 - E_1) \\ &= \frac{1}{2}(p_1 + p_2)(V_2 - V_1) + \frac{i}{2}R(T_2 - T_1) \\ &= \frac{1}{2}(p_1 + p_2)(V_2 - V_1) + \frac{5}{2}(p_2V_2 - p_1V_1) \end{aligned}$$

$$\eta = \frac{W}{Q_{\text{吸}}} = \dots$$