

# 1、热力学第一定律 (first law of thermodynamics)

$$Q = A + \Delta E$$

**Q**—外界向系统传递的热量

(吸热  $Q > 0$ , 放热  $Q < 0$ )

**A**—系统对外作的功

(对外做功  $A > 0$ , 外界对系统做功  $A < 0$ )

**$\Delta E$** —系统的内能的增量  $\Delta E = E_{\text{末}} - E_{\text{初}}$

$$Q = \nu C_{mol} (T_2 - T_1) \quad C_v = \frac{i}{2} R \quad dQ = \nu C dT$$

$$A = \int_{V_1}^{V_2} P dV \quad C_p = C_v + R \quad dA = P dV$$

$$\Delta E = E_2 - E_1 = \frac{m}{M} \frac{i}{2} R (T_2 - T_1) \quad dE = \nu \frac{i}{2} R dT$$



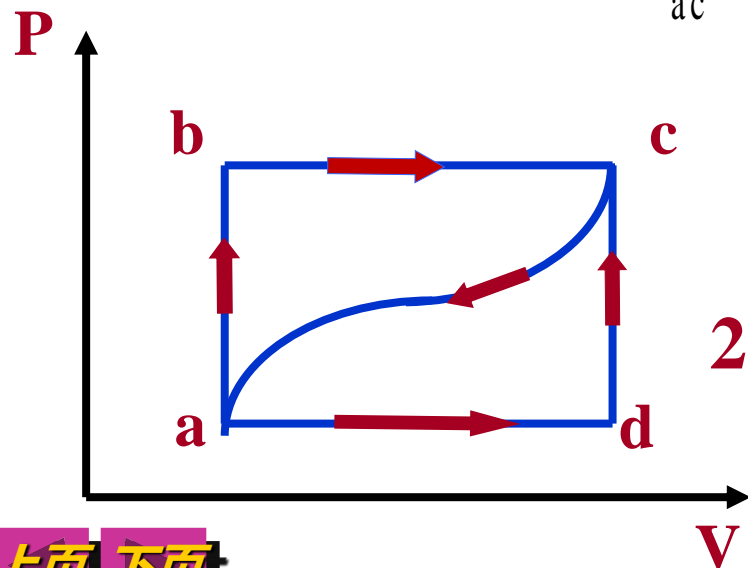
**例1** (p249 7-1) 一系统如图所示, 由a沿abc到达c有350J的热量传入系统, 系统对外做功126J。

1)若沿adc时,系统做功42J, 系统吸收多少热量?

2)当系统由c沿曲线ca返回a时,外界对系统做功84J,系统是吸热还是放热? 热量传递多少?

**解: 1)**  $Q_{abc} = A_{abc} + \Delta E_{ac}$

$$\Rightarrow \Delta E_{ac} = Q_{abc} - A_{abc} = 350 - 126 = 224 \text{ J}$$



$$\begin{aligned} Q_{adc} &= A_{adc} + \Delta E_{ac} \\ &= 42 + 224 = 266 \text{ J} \end{aligned}$$

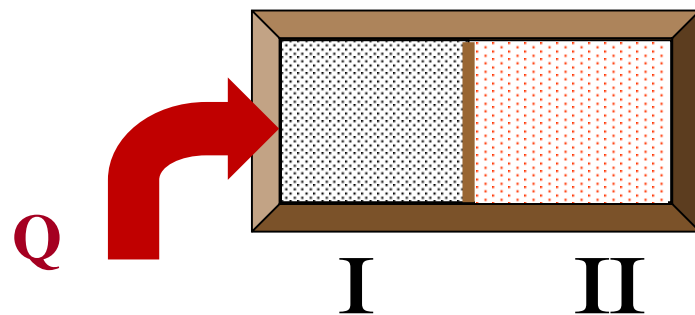
$$\begin{aligned} \text{2) } Q_{ca} &= A_{ca} + \Delta E_{ca} \\ &= -84 - 224 = -308 \text{ J} < 0 \end{aligned}$$

系统放热

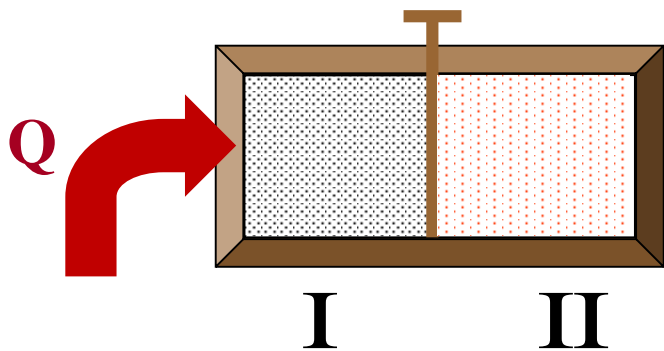
**例2、** 如图，一容器被一可移动，无摩擦且绝热的活塞分割成I、II两部分. 活塞不漏气、容器左端封闭且导热，其他部分绝热。开始时在I、II中各有温度为 $0^{\circ}\text{C}$ ，压强为 $1\text{atm}$ 的刚性双原子分子的理想气体。I、II两部分的容积均为 $36\text{l}$ ，现从容器左端缓慢地对I中气体加热，使活塞缓慢地向右移动，直到II中气体的体积变为 $18\text{l}$ 为止。求：

- (1) I中气体末态的压强和温度。
- (2) 外界传给I中气体的热量。

分析：  $P_{\text{I}}=P_{\text{II}}$ ；  
II中进行的是绝热压缩



已知  $P_{\text{I0}}=P_{\text{II0}}$ 、 $T_{\text{I0}}=T_{\text{II0}}$ 、 $V_{\text{I0}}=V_{\text{II0}}$ ， $V_{\text{I}}=V_{\text{II}}$



解:

$$P_{II0} V_{II0}^\gamma = P_{II} V_{II}^\gamma$$

$$\gamma = \frac{C_p}{C_v} = \frac{i+2}{i} = \frac{7}{5}$$

$$\Rightarrow P_{II} = \left( \frac{V_{II0}}{V_{II}} \right)^\gamma P_{II0} = 2.64 \text{ atm} = 2.67 \times 10^5 \text{ Pa}$$

$$(1 \text{ atm} = 1.013 \times 10^5 \text{ Pa})$$

$$P_I = P_{II} = 2.67 \times 10^5 \text{ Pa}$$

$$\frac{P_{I0} V_{I0}}{T_{I0}} = \frac{P_I V_I}{T_I} \Rightarrow T_I = 1.018 \times 10^3 \text{ K}$$

$$(2) \quad Q_I = \Delta E_I + A_I = \Delta E_I - A_{II} = \Delta E_I + \Delta E_{II}$$

$$(0 = \Delta E_{II} + A_{II})$$

$$Q_I = \frac{m_I}{M} C_V (T_I - T_{I0}) + \frac{m_{II}}{M} C_V (T_{II} - T_{II0})$$

$$(PV = \frac{m}{M} RT \quad C_V = \frac{i}{2} R)$$

$$= \frac{5}{2} (P_I V_I - P_{I0} V_{I0}) + \frac{5}{2} (P_{II} V_{II} - P_{II0} V_{II0}) = 2.98 \times 10^4 (J)$$

**例3、**侧面绝热的气缸盛有1mol的单原子理想气体，气体的温度  $T_1=273\text{K}$ ，活塞外气压强  $P_0=1.01\times 10^5\text{ Pa}$ ，活塞面积  $S=0.02\text{m}^2$ 、 $m=102\text{kg}$ （活塞绝热、不漏气且与气缸壁的磨擦可忽略），由于气缸内小突起物的阻碍，活塞起初停在距气缸底部为  $l_1=1\text{m}$  处。今从底部极缓慢地加热气缸中的气体，使活塞上升了  $l_2=0.5\text{m}$  的一段距离如图所示。试问：

- (1) 气缸中的气体经历了哪几个过程？
- (2) 整个过程吸取的热量是多少？

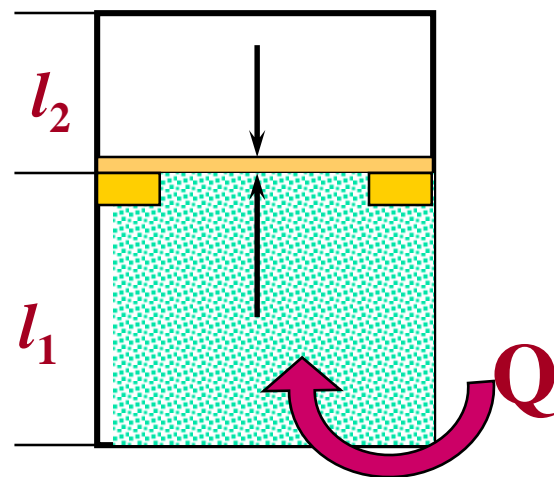
判别系统内外压强大小

若系统压强  $>$  外界  $\Rightarrow$  直接膨胀

若系统的压强  $<$  外界 则

(1) 等体升温 (2) 等压膨胀

不是绝热过程



解：初始态的压强 $P_1$

$$P_1 = \frac{RT_1}{V_1} = \frac{RT_1}{Sl_1} = 1.13 \times 10^5 \text{ Pa}$$

气缸中气体施于活塞向上的作用力

$$f_1 = P_1 S = 2.26 \times 10^3 \text{ N}$$

活塞受到向下的作用力

$$f_0 + mg = P_0 S + mg = 3.02 \times 10^3 \text{ N} > f_1$$

加热后等体升温

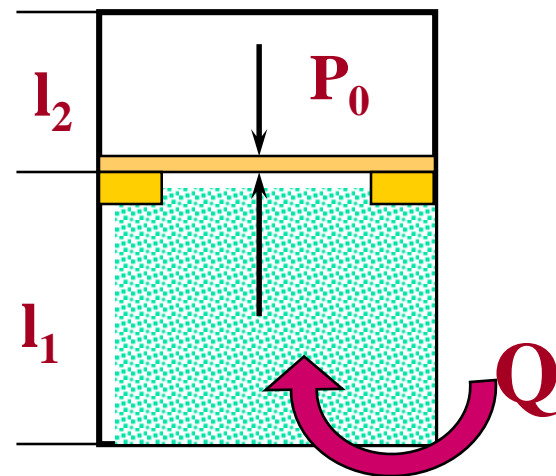
$$P_2 = \frac{P_0 S + mg}{S} = 1.51 \times 10^5 \text{ Pa}$$

$$\frac{P_1}{T_1} = \frac{P_2}{T_2} \Rightarrow T_2$$

系统两个过程：

等体升温

等压膨胀



加热后等容升温

$$P_2 = \frac{P_0 S + mg}{S} = 1.51 \times 10^5 \text{ Pa} \quad \frac{P_1}{T_1} = \frac{P_2}{T_2} \Rightarrow T_2$$

当气体压强为 $P_2$ 时，等压膨胀

$$P_2 V_2 = RT_3 \Rightarrow T_3 = \frac{P_2 (l_1 + l_2) S}{R} = 545 \text{ K}$$

法一、

$$Q = Q_V + Q_P = \frac{3}{2} R (T_2 - T_1) + \frac{5}{2} R (T_3 - T_2)$$

法二、二个过程合并考虑

$$\Delta E = C_V (T_2 - T_1) = \frac{3}{2} R (545 - 273)$$

$$A = P_2 (V_2 - V_1) = P_2 l_2 S$$

$$\therefore Q = A + \Delta E = 4.90 \times 10^3 \text{ J}$$





# 常见过程



等容过程  $dV=0$

等压过程  $dP=0$

等温过程  $dT=0$

绝热过程  $dQ=0$

等温过程	$PV = C$	$n = 1$
绝热过程	$PV^\gamma = C$	$n = \gamma$
等压过程	$P = C = PV^0$	$n = 0$
等容过程	$V = C \Rightarrow P^{\frac{1}{\infty}} V$	$n = \infty$

多方过程  $PV^n = C$  ( $n$ 为多方指数)

一般情况的多方指数  $1 < n < \gamma$ , 多方过程近似代表气体内进行的实际过程。

#### 例4: P288 7-5

解:  $P=kV \Rightarrow n=-1$

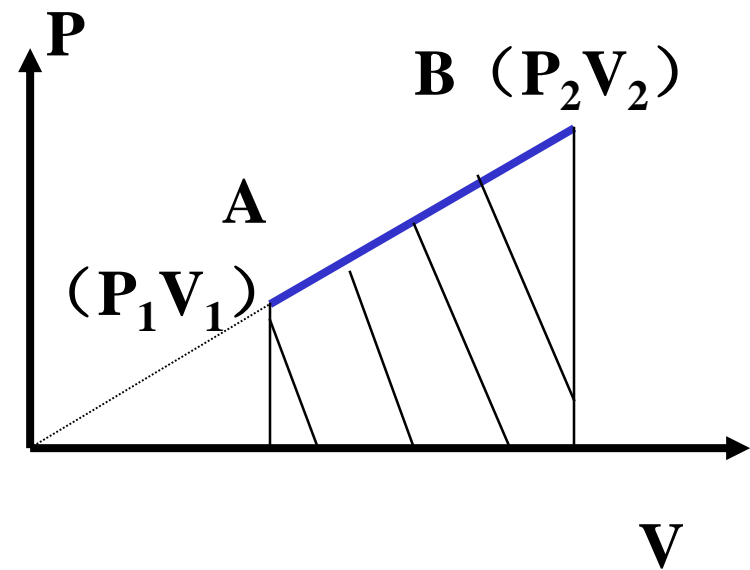
$$\Delta E = \frac{3}{2} R(T_2 - T_1)$$

$$(PV = RT) = \frac{3}{2} (P_2 V_2 - P_1 V_1)$$

$$A = \int_{V_1}^{V_2} P dV = \int_{V_1}^{V_2} kV dV = \frac{1}{2} (P_2 V_2 - P_1 V_1)$$

$$\text{or } A = \frac{1}{2} (P_2 + P_1)(V_2 - V_1)$$

$$Q = A + \Delta E = 2(P_2 V_2 - P_1 V_1)$$



$$C_{\text{mol}} = \frac{dQ}{dT}$$



$$dQ = dA + dE = PdV + \frac{3}{2} RdT$$

$$PV = RT \Rightarrow PdV + VdP = RdT$$

$$\therefore P = kV \Rightarrow dP = k dV$$

$$\therefore PdV + \boxed{kV} dV = 2PdV = RdT$$

**P**

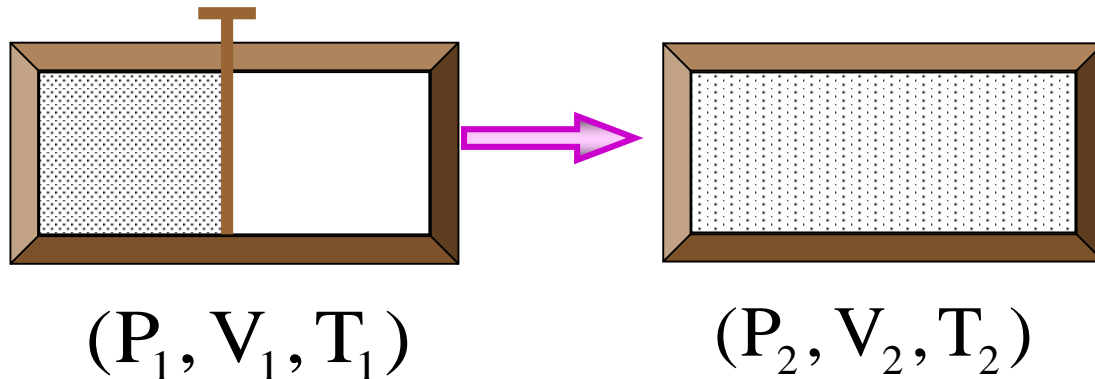
$$\Rightarrow PdV = \frac{1}{2} RdT$$

$$dQ = dA + dE = 2RdT$$

$$\therefore C_{\text{mol}} = \frac{dQ}{dT} = 2R$$



## 理想气体绝热自由膨胀过程（非准静态过程）



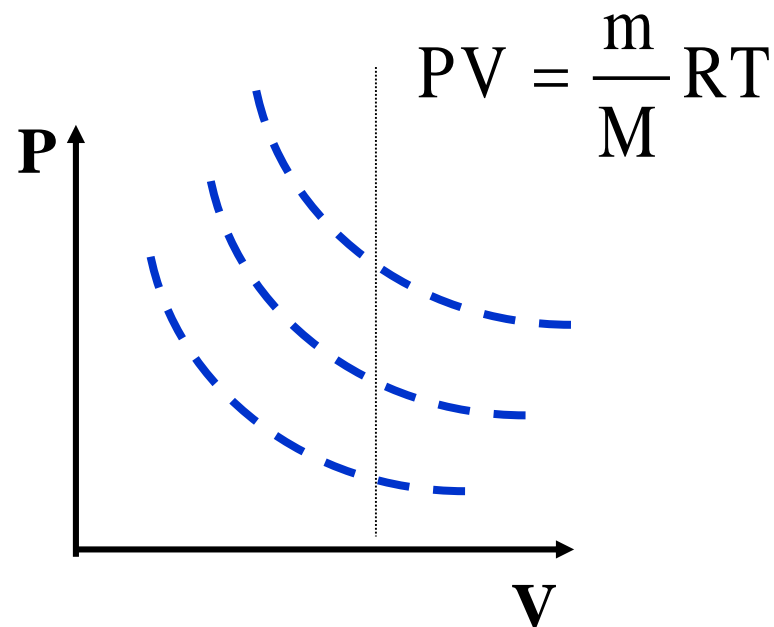
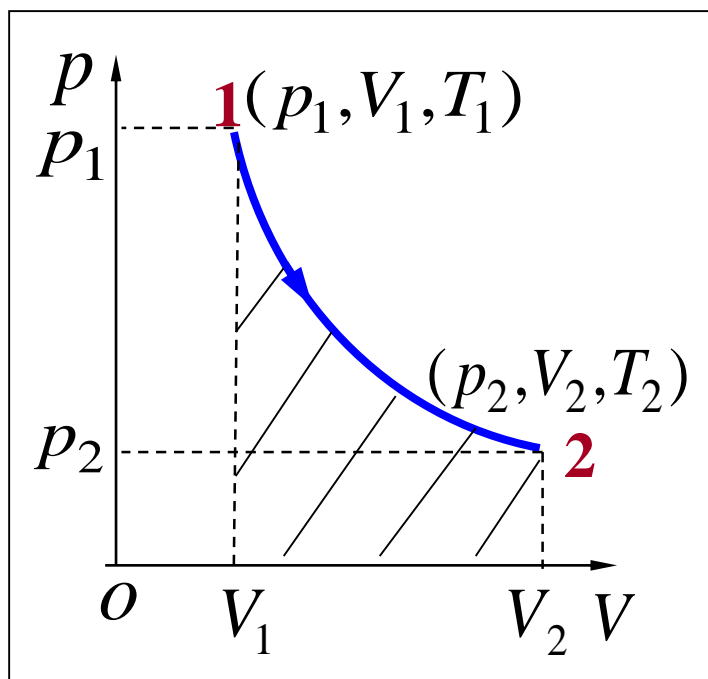
$$dQ = 0; A = 0 \Rightarrow \Delta E = 0 \quad (Q = A + \Delta E)$$

$$E_1 = E_2 \Rightarrow T_1 = T_2$$

$$PV = \frac{m}{M}RT \Rightarrow P_1 V_1 = P_2 2V_1 \Rightarrow P_2 = \frac{1}{2} P_1$$



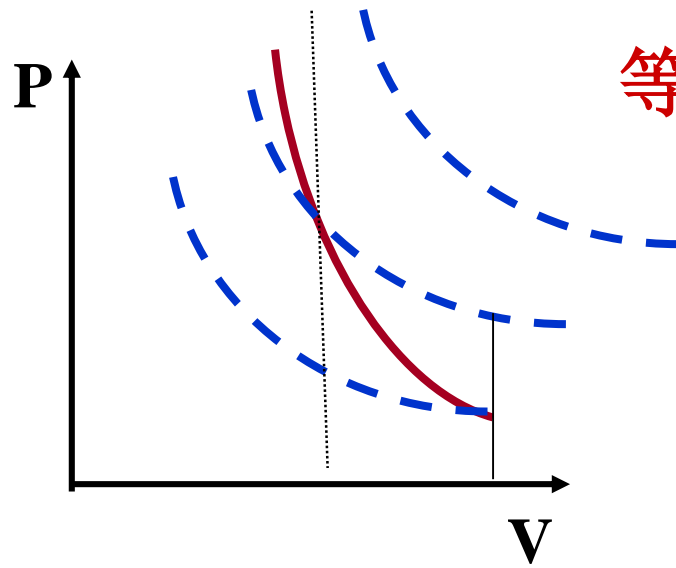
准静态过程  $f(P,V)=0 \Rightarrow P-V$ 图:



$$S = A \begin{cases} \Delta V > 0 & A > 0 \\ \Delta V < 0 & A < 0 \end{cases}$$

$$\Delta T = \begin{cases} > 0 & \Delta E > 0 \\ < 0 & \Delta E < 0 \end{cases}$$

$$Q = A + \Delta E$$



等温:

$$PV = C$$

$$VdP + PdV = 0$$

$$\frac{dP}{dV} = -\frac{P}{V}$$

等温

$$A = Q$$

绝热:

$$PV^\gamma = C$$

绝热:

$$A + \Delta E = 0$$

$$\Rightarrow A = -\Delta E$$

$$P_T > P_Q$$

$$V^\gamma dP + \gamma PV^{\gamma-1} dV = 0$$

$$\frac{dP}{dV} = -\gamma \frac{P}{V} \quad \left( \gamma = \frac{C_P}{C_V} \right)$$



p 285 思考题 7-7

**aIb:**  $\Delta T < 0$

$$\Rightarrow \Delta E < 0$$

$$A > 0$$

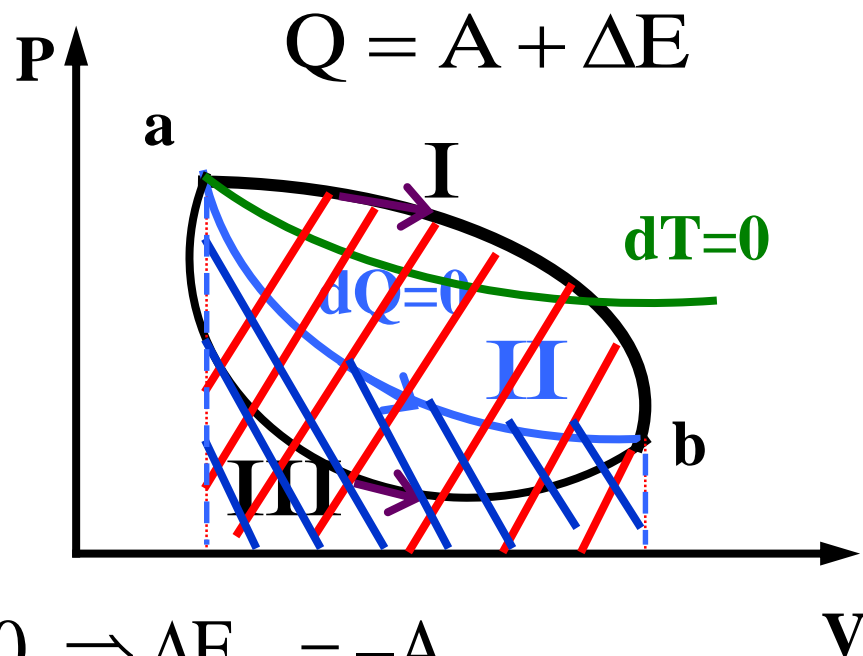
$$Q_{aIb} = A_{aIb} + \Delta E_{ab} = 0 \Rightarrow \Delta E_{ab} = -A_{aIb}$$

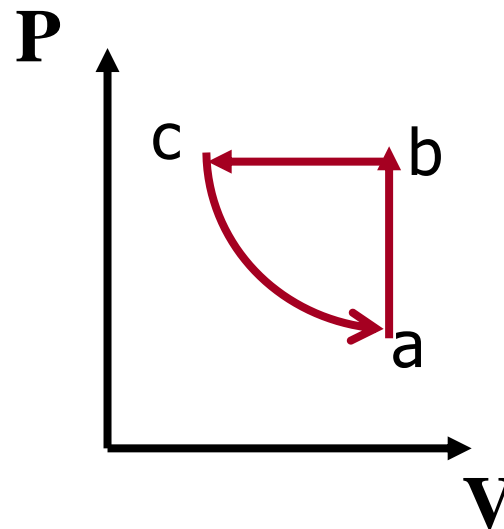
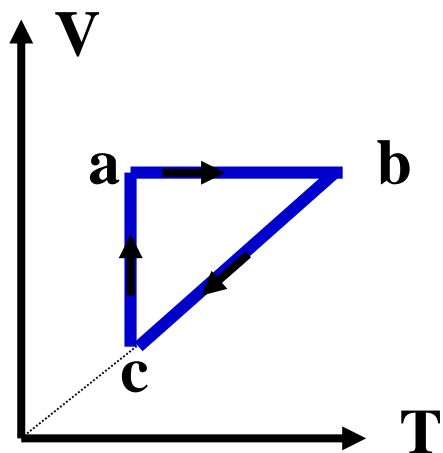
$$Q_{aIb} = A + \Delta E > 0$$

**aIIb:**  $\Delta T < 0 \Rightarrow \Delta E < 0$

$$A > 0 \quad A < |\Delta E|$$

$$Q_{aIIb} = A + \Delta E < 0$$





**ab :** 等体升温

**bc:** 等压压缩

$V = kT \Rightarrow$  等压过程

$$PV = \frac{m}{M}RT$$

**ca :** 等温膨胀





### 三、热力学循环 (thermodynamic cycle)

1、循环过程—热力学系统的状态经过一系列不同的过程又回到初始状态。

**热机**——持续不断地将热转换为功的装置。

**工质**——在热机中参与热功转换的媒介物质。

**特点：**

$$\Delta E=0; \quad Q_{\text{吸}} - |Q_{\text{放}}| = Q_{\text{净}} = A_{\text{净}}$$

2、两种循环：

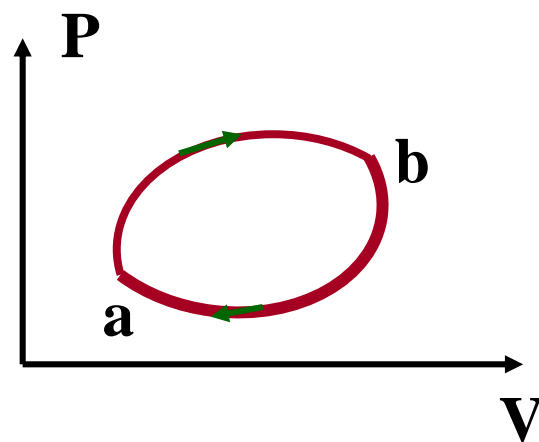
**正循环：顺时针方向变化**

$$A_{\text{净}} > 0 \quad (\text{蒸汽机、内燃机})$$

**逆循环：反时针方向变化**

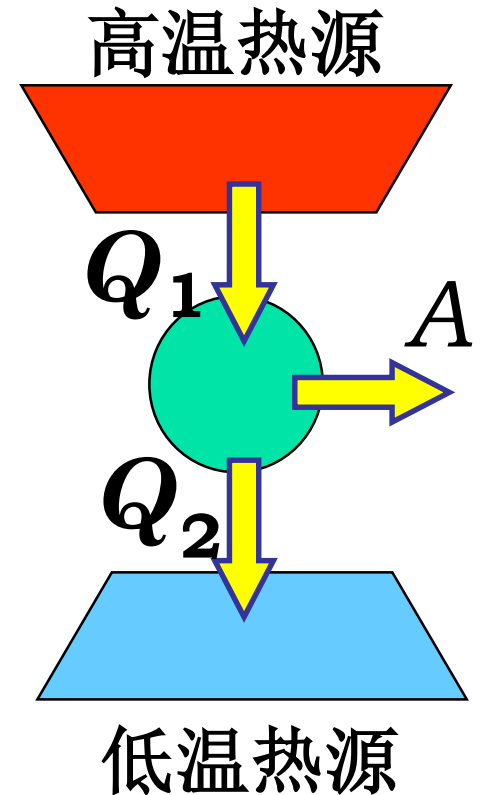
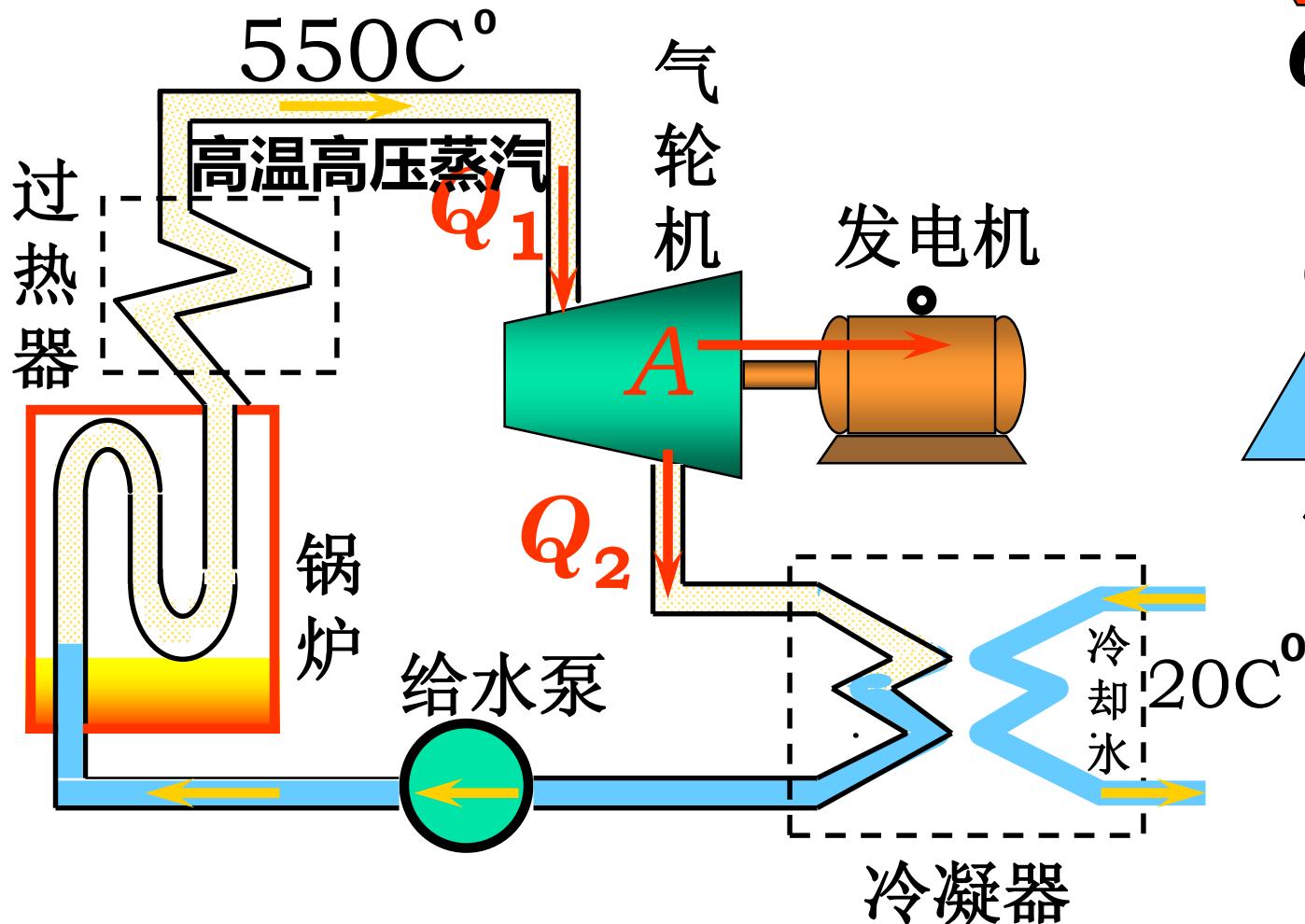
$$A_{\text{净}} = Q_{\text{吸}} - |Q_{\text{放}}| < 0$$

(家用冰箱、致冷装置)

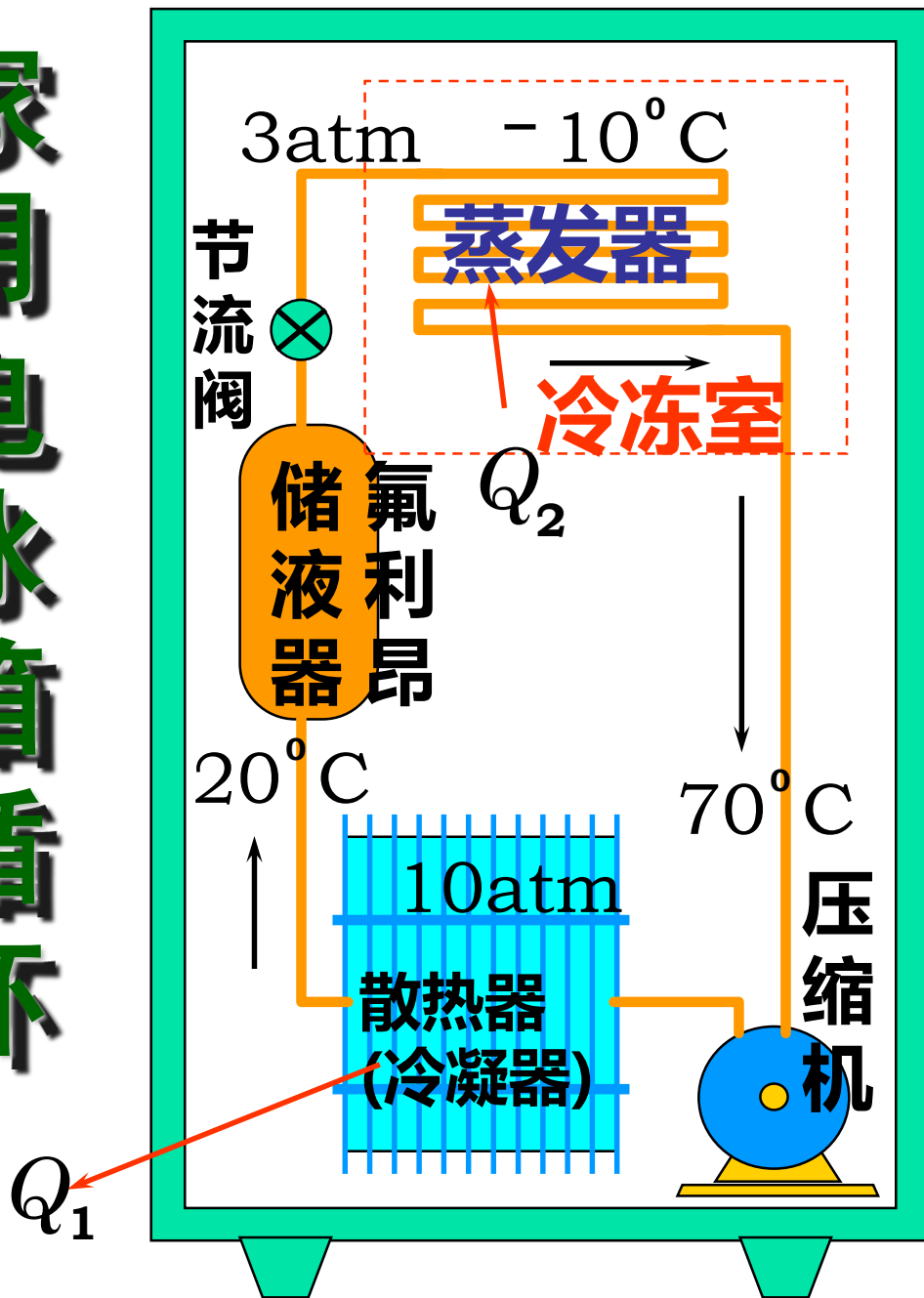


# 热机工作示意图

## 发电厂蒸汽动力循环示意图

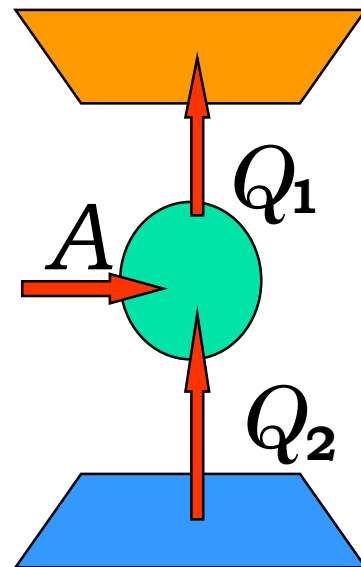


# 家用电冰箱循环



(周围环境)

高温热源



低温热源

(冷冻室)



### 3、性能指标

#### 热机效率

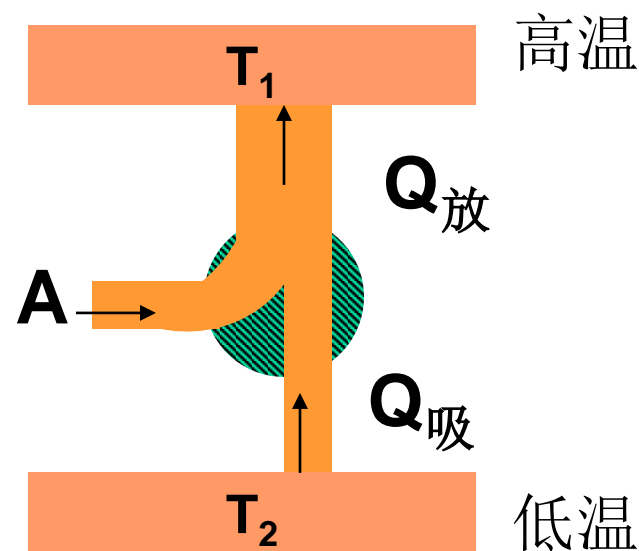
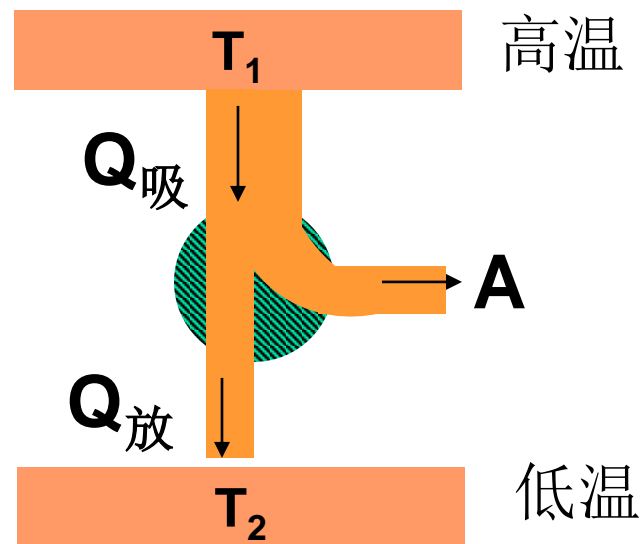
$$\eta = \frac{A}{Q_{\text{吸}}} = 1 - \frac{|Q_{\text{放}}|}{Q_{\text{吸}}}$$

$$Q_{\text{吸}} = A + Q_{\text{放}}$$

#### 致冷系数

$$\omega = \frac{Q_{\text{吸}}}{A} = \frac{Q_{\text{吸}}}{|Q_{\text{放}}| - Q_{\text{吸}}}$$

$$A + Q_{\text{吸}} = Q_{\text{放}}$$

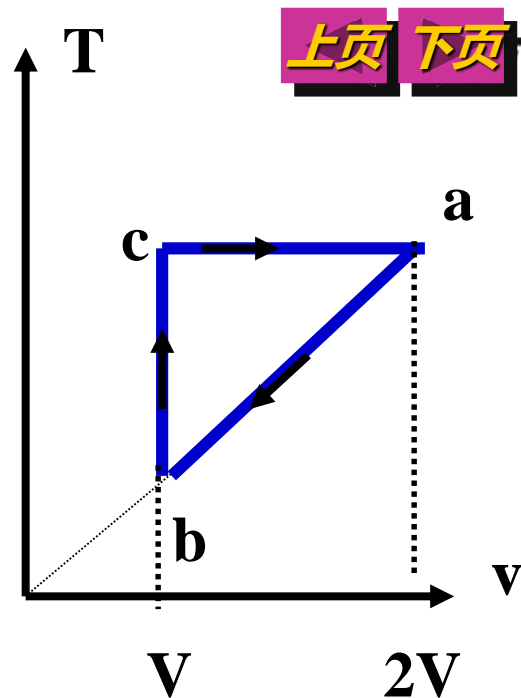


**例1**、1mol单原子理想气体的循环过程如T-V图所示，其中C点的温度为 $T_c=600\text{K}$ 。试求：

(1) ab、bc、ca各个过程系统吸收的热量；

(2) 经一循环系统所作的净功；

(3) 循环的效率。 ( $\ln 2=0.693$ )

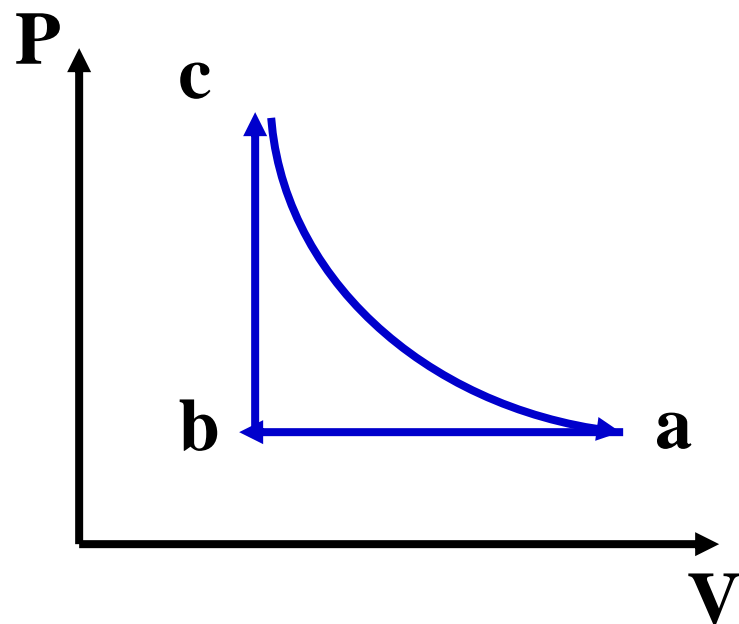


**解：**  $\frac{T}{V} = k \left( PV = \frac{m}{M} RT \right)$

$$\frac{V_a}{T_a} = \frac{V_b}{T_b} \Rightarrow T_b = 300\text{K}$$

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

$$= -6232.5\text{J} < 0 \text{ 放热}$$



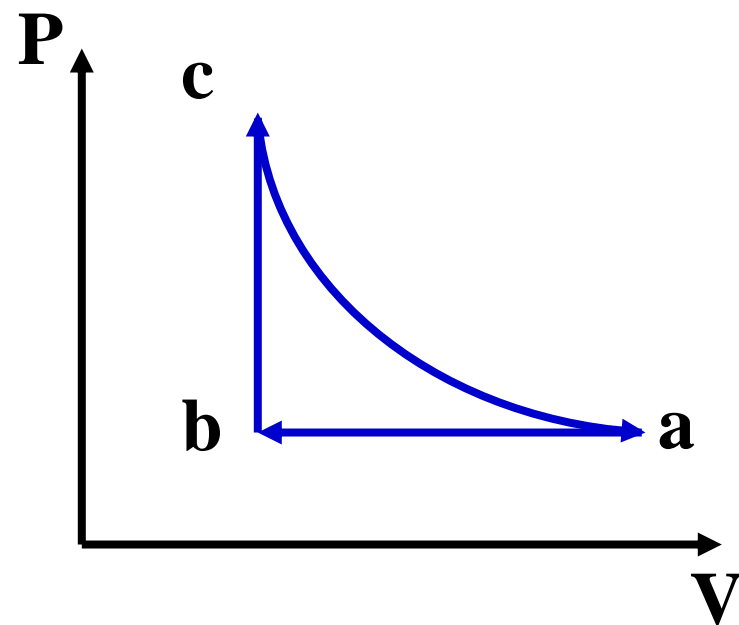
$$Q_{bc} = C_v(T_c - T_b) = \frac{i}{2} R(T_c - T_b)$$

$$= 3739.5 J > 0 \quad \text{吸热}$$

$$Q_{ca} = RT_c \ln \frac{V_a}{V_c} = 3456 J > 0 \quad \text{吸热}$$

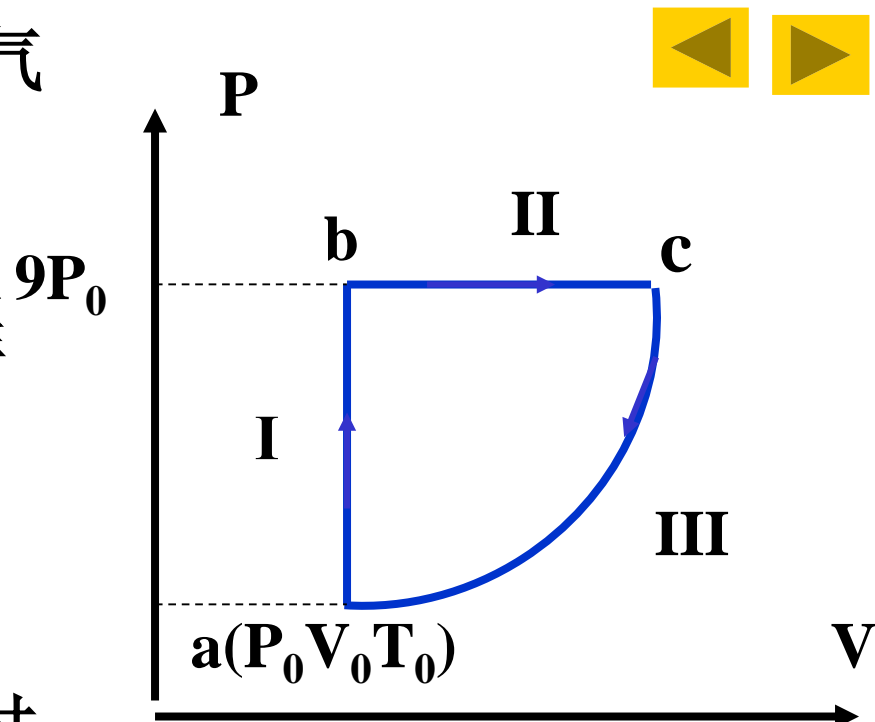
$$A = (Q_{ba} + Q_{ca}) - |Q_{ab}| = 963 J$$

$$\eta = \frac{A}{Q_{ba} + Q_{ca}} = 13.4\%$$



**例2、**1mol单原子分子的理想气体，经历如图所示的可逆循环，联结ac两点的曲线III的方程为  $P = \frac{P_0}{V_0^2} V^2$ ，a点的温度为  $T_0$ 。

- 1) 试以  $T_0$ 、 $R$  表示I、II、III过程中气体吸收的热量；
- 2) 求此循环的效率；
- 3) 净功。



**分析：**  $Q_I = C_v (T_b - T_a)$

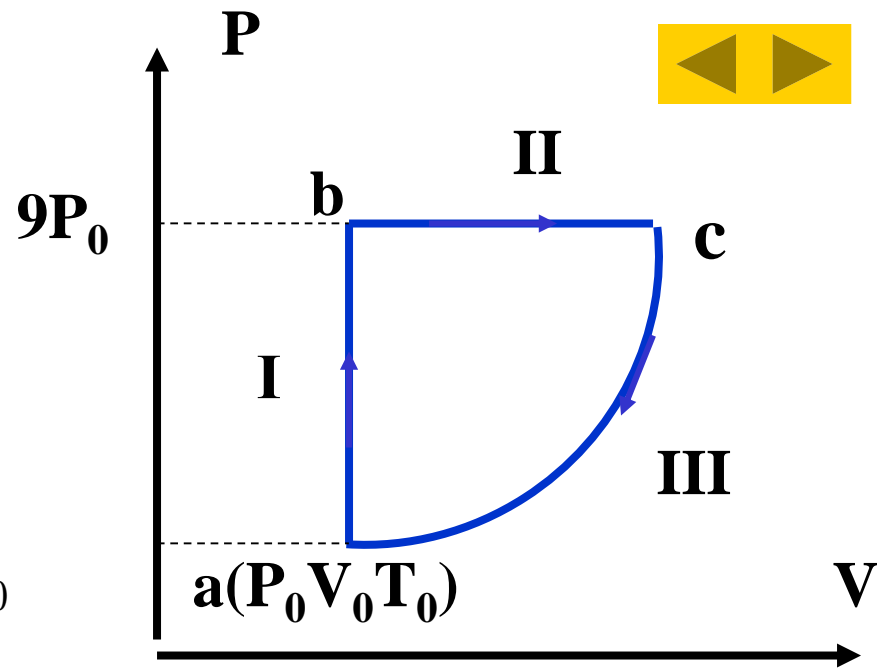
$$Q_{II} = C_p (T_c - T_b)$$

$$Q_{III} = A + C_v (T_a - T_c)$$

**解:**  $\frac{P_0}{T_0} = \frac{9P_0}{T_b} \Rightarrow T_b = 9T_0$

$$\frac{P_0}{V_0^2} = \frac{9P_0}{V_c^2} \Rightarrow V_c = 3V_0$$

$$\frac{P_0 V_0}{T_0} = \frac{9P_0 \cdot 3V_0}{T_c} \Rightarrow T_c = 27T_0$$



$$Q_I = C_v (T_b - T_a) = \frac{3}{2} R (9T_0 - T_0) = 12RT_0 \quad PV = \frac{m}{M} RT$$

$$Q_{II} = C_p (T_c - T_b) = \frac{5}{2} R (27T_0 - 9T_0) = 45RT_0 \quad \Rightarrow \frac{PV}{T} = \frac{m}{M} R$$

$$Q_{III} = A + \Delta E = \int_{V_c}^{V_a} P dV + C_v (T_a - T_c) \\ = \int_{3V_0}^{V_0} \frac{P_0}{V_0^2} V^2 dV + \frac{3}{2} R (T_0 - 27T_0) = -47.7 RT_0$$



$$\begin{aligned}
 (2) \quad \eta &= 1 - \frac{|Q_{\text{III}}|}{Q_{\text{I}} + Q_{\text{II}}} \\
 &= 16.3\%
 \end{aligned}$$

$$(3) \quad A_{\text{净}} = Q_{\text{净}}$$

$$= Q_{\text{I}} + Q_{\text{II}} + Q_{\text{III}}$$

$$= 12RT_0 + 45RT_0 - 47.7RT_0 = 9.3RT_0$$

