

# 多方过程

\*过程方程

$$PV^n = C_1$$
$$V^{n-1}T = C_2$$
$$P^{n-1}T^{-n} = C_3$$

\*多方过程的功

$$A = \frac{P_1V_1 - P_2V_2}{n-1}$$

\*摩尔热容

$$C_{mol} = \frac{n-\gamma}{n-1} C_V$$

$n = 1$  —— 等温过程  
 $n = 0$  —— 等压过程

$n = \gamma$  —— 绝热过程  
 $n = \infty$  —— 等容过程

**[例题7-5]** 一摩尔的单原子理想气体，从初态  $(P_1, V_1)$  出发，经过某一过程  $PV^2 = C$ ，体积膨胀到  $V_2 = 2V_1$ 。

(1). 试写出气体温度与压强间的表达式；  $(T \sim P)$

(2). 当气体膨胀时，其温度是升高还是降低；  $(V \sim T)$

(3). 在此过程中气体摩尔热容  $C_{mol}$  为何值；

(4). 气体分子的平均动能将如何变化。

**解：** (1).  $PV^2 = \frac{m}{M} RT \cdot \frac{m}{M} \frac{RT}{P} = \frac{m^2}{M^2} R^2 \frac{T^2}{P} = C \quad \therefore PT^{-2} = C'$

$$\left. \begin{array}{l} (2). \because PV^2 = C \\ PT^{-2} = C' \end{array} \right\} VT = C'' \quad \therefore V \uparrow, T \downarrow$$
$$\begin{array}{l} PV^\gamma = C_1 \\ V^{\gamma-1}T = C_2 \\ P^{\gamma-1}T^{-\gamma} = C_3 \end{array}$$

(3).在此过程中气体摩尔热容  $C_{mol}$  为何值；

解法一：

$$C_{mol} = \frac{n-\gamma}{n-1} C_V$$

$$n=2, \quad C_V = \frac{3}{2} R$$

$$\gamma = \frac{C_P}{C_V} = \frac{i+2}{i} = \frac{5}{3}$$

$$\text{得：} C_{mol} = \frac{1}{2} R$$

解法二：

$$C_{mol} = \frac{Q}{T_2 - T_1} = \frac{\Delta E + A}{T_2 - T_1}$$

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

$$A = \frac{P_1 V_1 - P_2 V_2}{n-1} = -R (T_2 - T_1)$$

$$n=2$$

$$\text{得：} C_{mol} = \frac{1}{2} R$$

(4). 气体分子的平均动能将如何变化。

定性：  $\because VT = C'' \quad \therefore V \uparrow, T \downarrow \bar{\varepsilon}_k \downarrow$

$$\begin{aligned} \text{定量： } N_0 \Delta \bar{\varepsilon}_k &= \Delta E = \frac{3}{2} R(T_2 - T_1) \\ &= \frac{3}{2} (P_2 V_2 - P_1 V_1) \\ \left. \begin{aligned} P_1 V_1^2 &= P_2 V_2^2 \\ V_2 &= 2V_1 \end{aligned} \right\} P_2 &= \frac{1}{4} P_1 \end{aligned} \quad \left. \begin{aligned} & \\ & \\ & \end{aligned} \right\} \begin{aligned} \Delta \bar{\varepsilon}_k &= -\frac{3P_1 V_1}{4N_0} \\ \text{分子平均动能减少} \end{aligned}$$

## 7.4 循环过程

### 7.4.1 循环过程

物质系统经历一系列状态变化过程又回到初始状态，称这一周而复始的变化过程为循环过程。

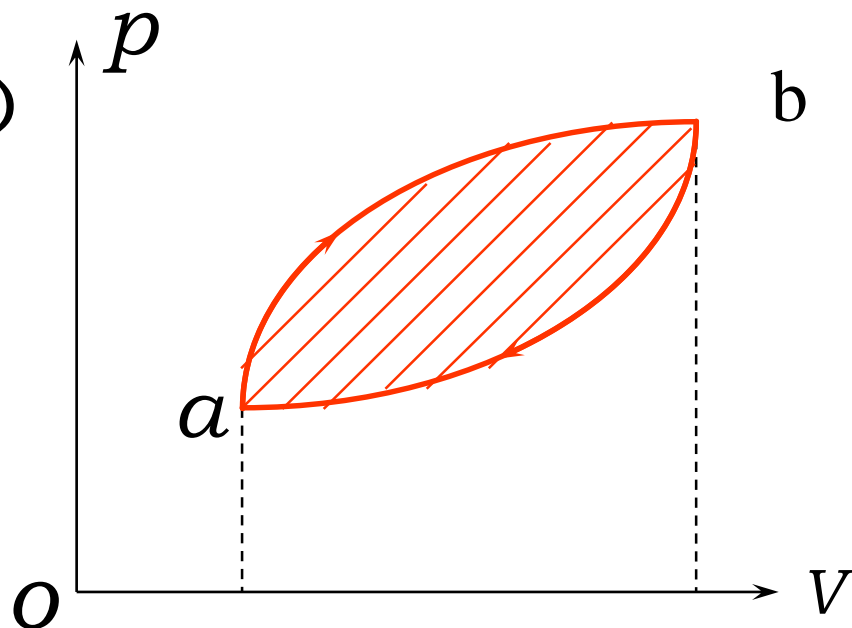
#### 一、特点：

\*  $\Delta E = 0$  ( $\because$  初态 = 末态)

\*  $P$ — $V$ 图上表示为一条  
闭合曲线

\* **净功**  $A =$  循环过程曲线  
所包围的面积  $= Q_{\text{净}}$

\* 循环分为正循环和负循环



## 7.4.2 热机和热机效率

$$\left. \begin{array}{l} \Delta E = 0 \\ A_{\text{净}} > 0 \end{array} \right\} Q_{\text{净}} = Q_{\text{吸}} - |Q_{\text{放}}| = A_{\text{净}} > 0$$

系统从外界吸收的净热量

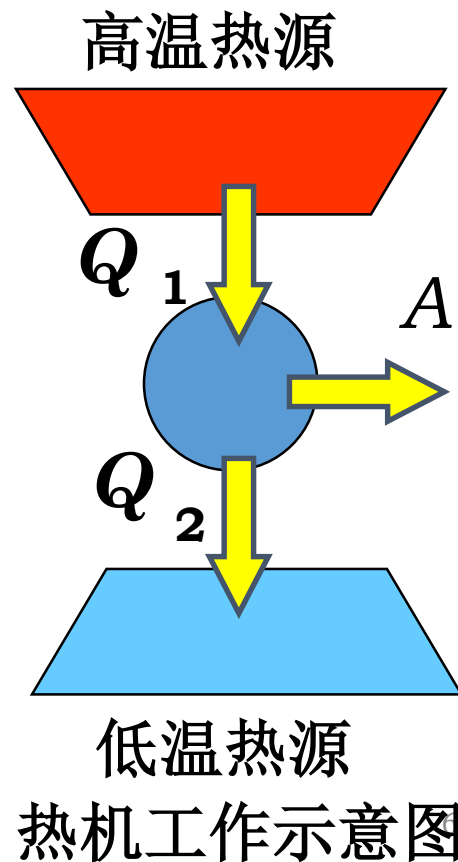
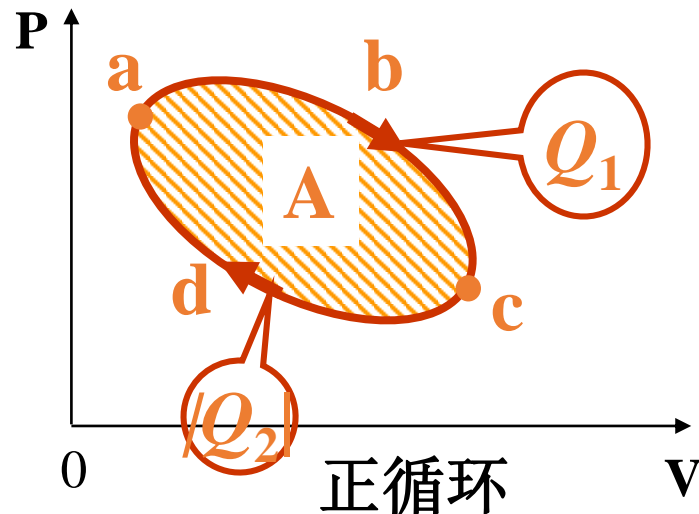
↓ 转化

系统对外做功

**注意：** $Q_{\text{吸}}$ 、 $Q_{\text{放}}$ 是指整个过程中所有  
分过程吸热、放热的总和

**热机效率：**

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



### 7.4.3 致冷机和致冷系数

$$\left. \begin{array}{l} \Delta E = 0 \\ A_{\text{净}} < 0 \end{array} \right\} Q_{\text{净}} = Q_{\text{吸}} - |Q_{\text{放}}| = A_{\text{净}} < 0$$

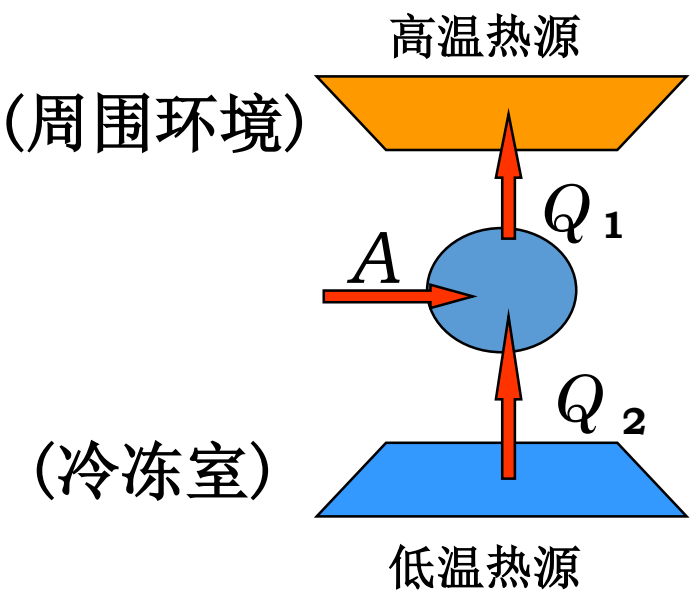
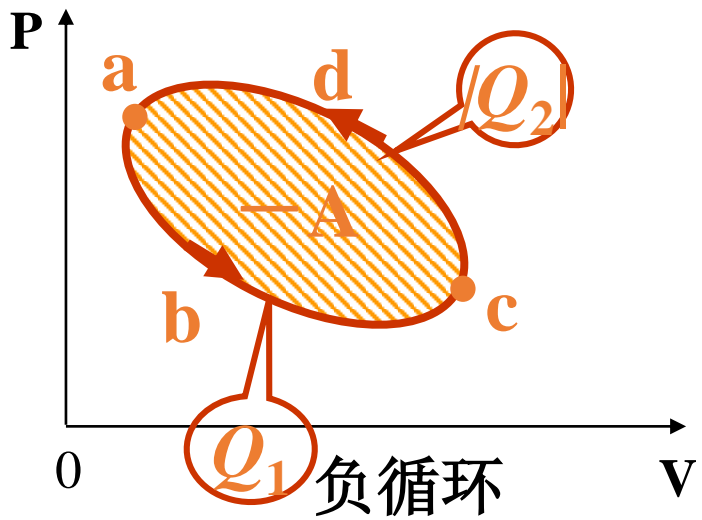
外界对系统做功

↓ 实现

从低温源吸热向高温源放热。(周围环境)

制冷系数:

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



**[例题7-6]**一定质量的氮气在  $7^\circ\text{C}$  时自 a 态开始做 abca 循环。  
求：1. 净功  $A = ?$  2.  $T_b = ?$   $T_c = ?$  3. 计算各分过程吸收或放出的热量？ 4. 效率  $\eta = ?$

解：1. 净功： $A = S = \frac{1}{2}(p_b - p_a)(V_c - V_a) = 20\text{J}$

2.  $\frac{p_a}{p_b} = \frac{T_a}{T_b}$   $T_b = 840\text{K}$   $\frac{T_c}{T_a} = \frac{V_c}{V_a}$   $T_c = 560\text{K}$

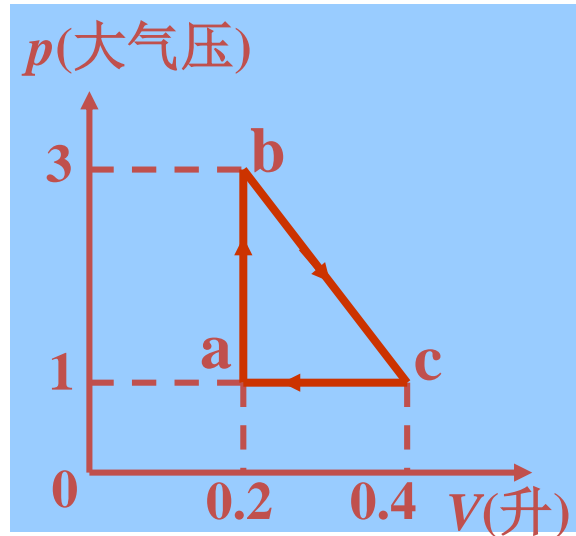
3.  $a \Rightarrow b$  等容过程  $Q_{ab} = \Delta E = \nu C_V (T_b - T_a)$   
 $= \nu \frac{5}{2} R(T_b - T_a) = \frac{5}{2}(p_b V_b - p_a V_a) = 100(\text{J})$  (吸热)

$c \Rightarrow a$  等压过程  $Q_{ca} = \nu C_p (T_a - T_c) = \nu \left( \frac{5}{2} + 1 \right) R(T_a - T_c)$   
 $= \frac{7}{2}(p_a V_a - p_c V_c) = -70(\text{J})$  (放热)

$b \Rightarrow c$   $Q_{bc} = \Delta E_{bc} + A_{bc} = \nu \frac{5}{2} R(T_c - T_b) + S_{bc} = -10(\text{J})$  (放热)

另解：

$$Q_{\text{净}} = Q_{ab} + Q_{bc} + Q_{ca} = 100 + Q_{bc} + (-70) = A_{\text{净}} = 20 \Rightarrow Q_{bc} = -10\text{J}$$



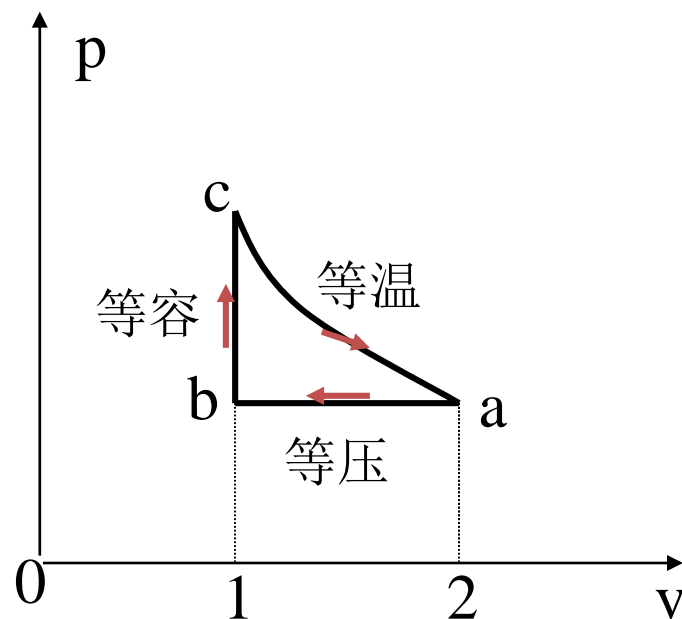
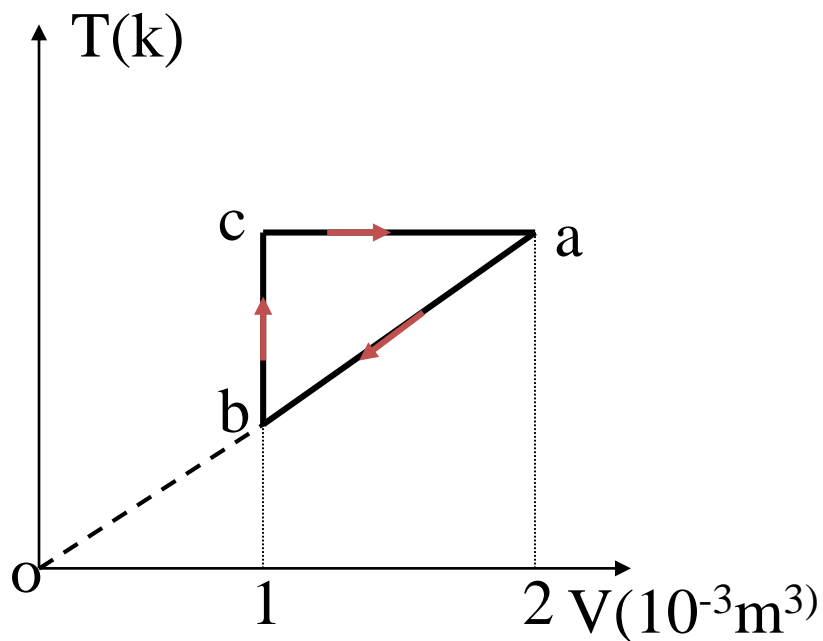


#### 4. 求效率

$$\eta = \frac{A}{Q_{\text{吸}}} = \frac{20}{100} = 20\%$$

**[例题7-7]**  $1\text{mol}$ 单原子分子理想气体的循环过程如图所示，其中 $T_c = 600\text{K}$ 。试求：

- (1).  $ab$ 、 $bc$ 、 $ca$ 各过程系统与外界交换的热量，
- (2). 经此循环系统所作的净功，
- (3) 循环的效率。



(1).  $ab$ 、 $bc$ 、 $ca$  各过程系统与外界交换的热量

$$Q_{ab} = C_P(T_b - T_a)$$

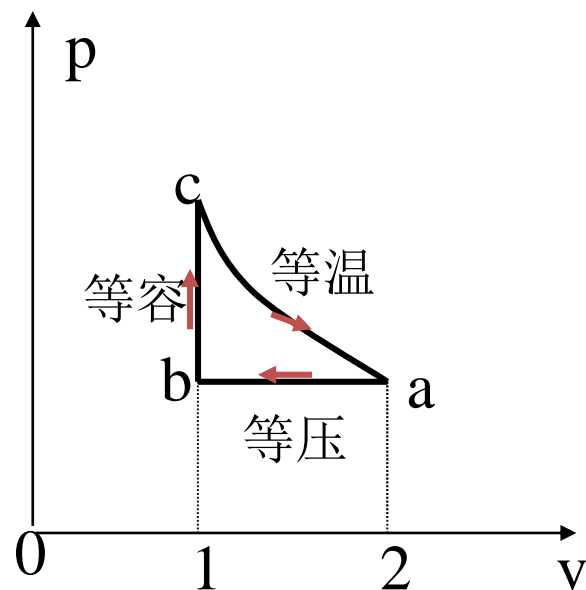
$$\frac{V_a}{V_b} = \frac{T_a}{T_b} = 2$$

$$T_c = T_a = 600\text{k}$$

$$C_P = \frac{i+2}{2}R = \frac{5}{2}R$$

$$Q_{ab} = -6232.5(J)$$

放热



$$Q_{bc} = C_V(T_c - T_b)$$

$$C_V = \frac{3}{2}R$$

$$T_c = 600\text{k}, T_b = 300\text{k}$$

$$Q_{bc} = 3739.5(J)$$

吸热

$$Q_{ca} = RT_c \ln \frac{V_a}{V_c} = RT_c \ln 2 = 3456(J) \quad \text{吸热}$$

(2). 经一循环系统所作的净功

解一：

$$\begin{aligned} A_{\text{净}} &= A_{ca} - |A_{ab}| = Q_{ca} - |P_{ab}(V_b - V_a)| \\ &= Q_{ca} - R(T_a - T_b) = 963(J) \end{aligned}$$

解二：

$$A_{\text{净}} = Q_{\text{吸}} - |Q_{\text{放}}| = 3739.5 + 3456 - 6232.5 = 963(J)$$

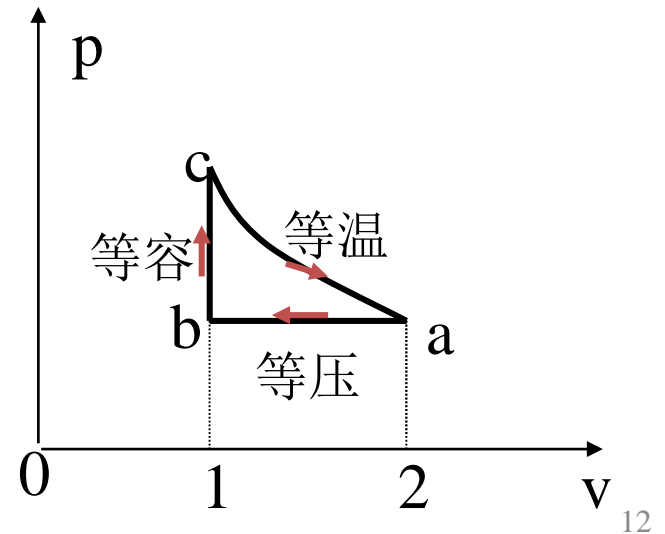
(3) 循环的效率，

$$\eta = \frac{A}{Q_{\text{吸}}} = 13.4\%$$

$$Q_{ca} = 3456(J)$$

$$T_b = 300k$$

$$T_a = 600k$$



## 7.4.4 卡诺循环

为了提高热机效率，1824年法国青年工程师卡诺提出了一个理想循环，它体现了热机循环的基本特征，我们称它为卡诺循环。



卡诺(1796-1832)

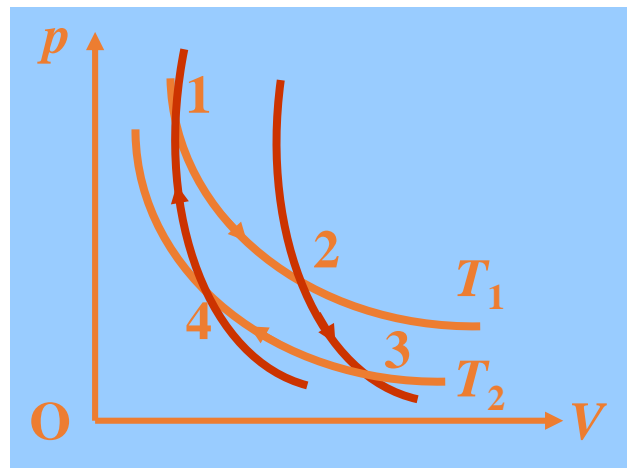
### 卡诺循环条件

1. 准静态循环。
2. 工质为理想气体。
3. 工质只和两个温度不同的恒温热库交换热量。

### 卡诺循环组成

二个等温过程，二个绝热过程

顺时针转组成正卡诺循环，  
逆时针转组成逆卡诺循环。



## 一、卡诺热机

$$Q_{\text{吸}} = \frac{m}{M} RT_1 \ln \frac{V_2}{V_1}$$

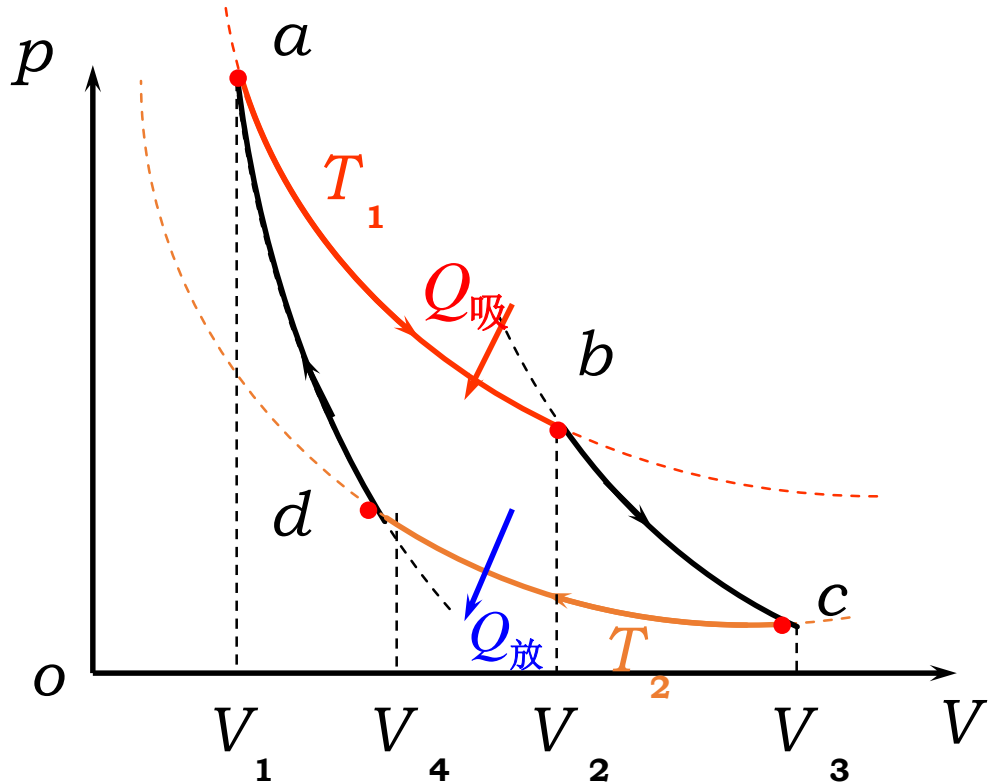
$$|Q_{\text{放}}| = \frac{m}{M} RT_2 \ln \frac{V_3}{V_4}$$

$$b \sim c : V_2^{\gamma-1} T_1 = V_3^{\gamma-1} T_2$$

$$a \sim d : V_1^{\gamma-1} T_1 = V_4^{\gamma-1} T_2$$

由上两式得到  $\frac{V_2}{V_1} = \frac{V_3}{V_4}$

$$\therefore \eta_{\text{卡}} = 1 - \frac{|Q_{\text{放}}|}{Q_{\text{吸}}} = 1 - \frac{T_2}{T_1}$$



$$\eta_{\text{卡}} = 1 - \frac{|Q_{\text{放}}|}{Q_{\text{吸}}} = 1 - \frac{T_2}{T_1}$$

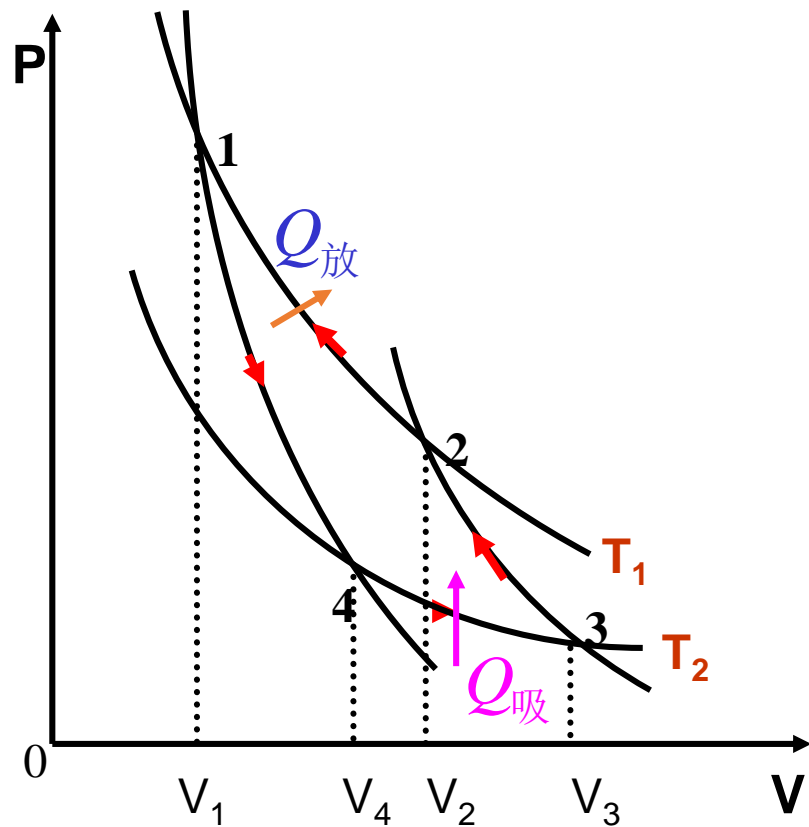
- 意义：**
1. 指明了两个热源是热机工作的必要前提，即  $\eta < 1$
  2. 指明了提高热机效率的方向
    - (1). 提高高温热源的温度。
    - (2). 可用更优的工作物质取代蒸汽。

## 二、卡诺制冷机

$$Q_{\text{吸}} = \frac{m}{M} RT_2 \ln \frac{V_3}{V_4}$$

$$|Q_{\text{放}}| = \frac{m}{M} RT_1 \ln \frac{V_2}{V_1}$$

$$\omega_{\text{卡}} = \frac{Q_{\text{吸}}}{A} = \frac{Q_{\text{吸}}}{|Q_{\text{放}}| - Q_{\text{吸}}} = \frac{T_2}{T_1 - T_2}$$

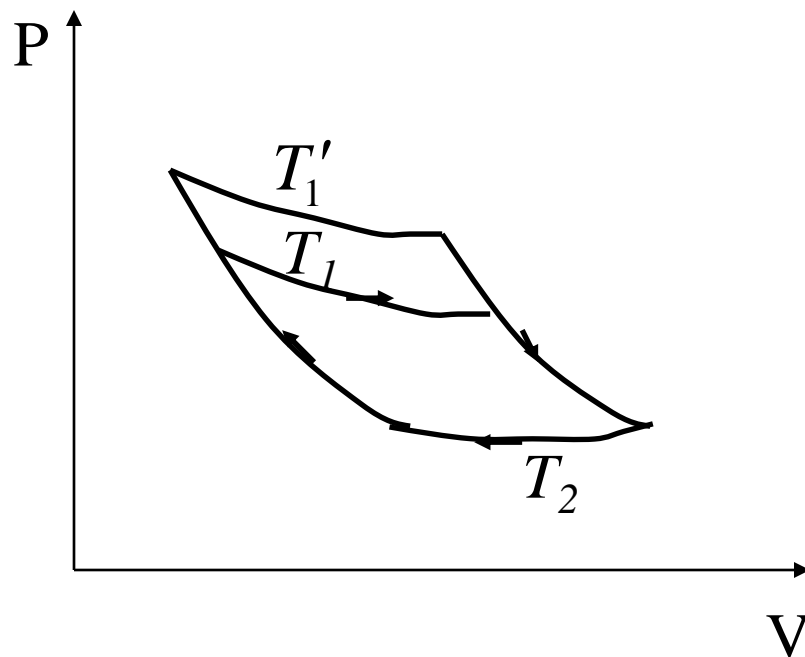




**[例题7-8]** 某理想气体准静态卡诺循环，当高温热源温度 $T_1=400\text{k}$ ，低温热源温度 $T_2=300\text{k}$ 时，对外做功 $A=8000\text{J}$ ，今维持低温热源温度不变，提高高温热源温度，使其对外做功增至 $A'=10000\text{J}$ ，若两次卡诺循环都工作在相同的两绝热线间，试求：

(1). 第二次循环效率  $\eta'=?$

(2). 第二次循环中高温热源温度 $T_1'=?$



解: ①.  $\eta' = \frac{A'}{Q_1'}$

$$A' = 10000$$

$$Q_1' = Q_2' + A' = Q_2 + A'$$

$$Q_2 = Q_1 - A$$

$$A = 8000$$

$$Q_1 = \frac{A}{\eta}$$

$$\eta = 1 - \frac{T_2}{T_1} = 1 - \frac{300}{400} = 25\%$$

(2). 第二次循环中高温热源温度  $T_1' = ?$

解:  $\eta' = 1 - \frac{T_2}{T_1'} \Rightarrow T_1' = 425K$

