

大学物理

张磊 (13072919527)

B824, Cyrus Tang Building



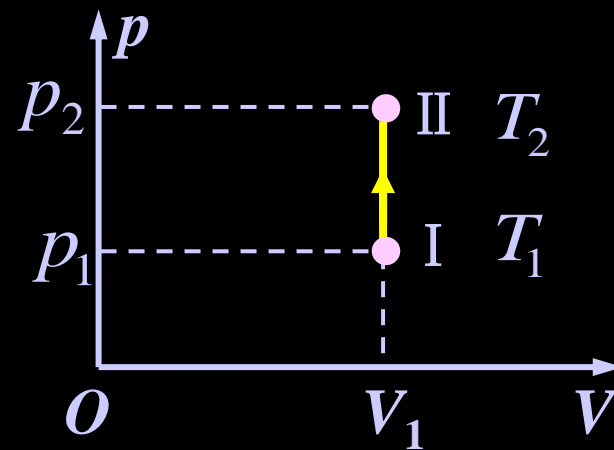
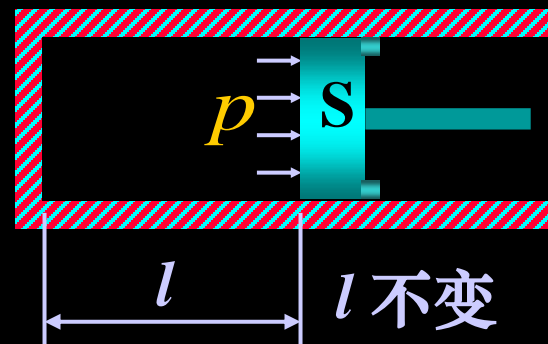
等体过程

- $A = 0$

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

- $$\Delta E = \int_{T_1}^{T_2} \nu C_V dT = \nu C_V (T_2 - T_1)$$

等体过程中气体吸收的热量，全部用来增加它的内能，使其温度上升



等压过程

- 功

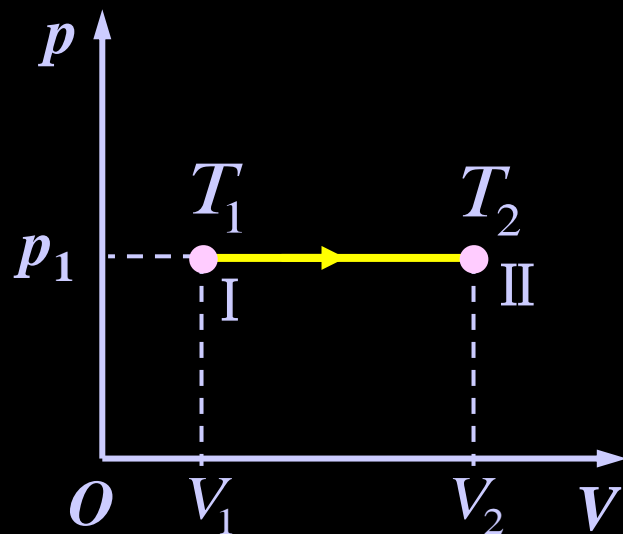
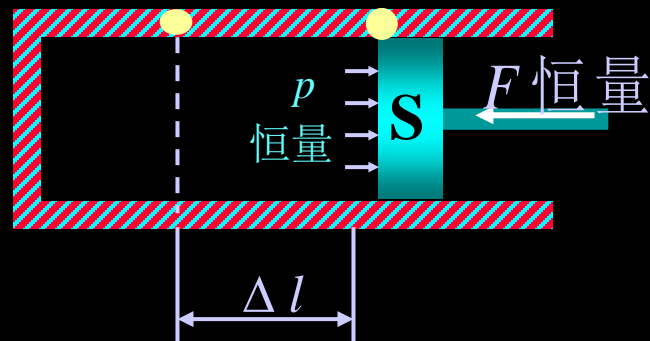
$$A = \int_{V_1}^{V_2} p dV = p(V_2 - V_1) \\ = \nu R(T_2 - T_1)$$

- 热量

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

- 内能

$$\Delta E = \int_{T_1}^{T_2} \nu C_V dT = \nu C_V (T_2 - T_1)$$



等压膨胀过程中气体吸收的热量，一部分用来对外做功，其余则用来增加其内能

等温过程

- 内能 $\Delta E = 0$

- 功

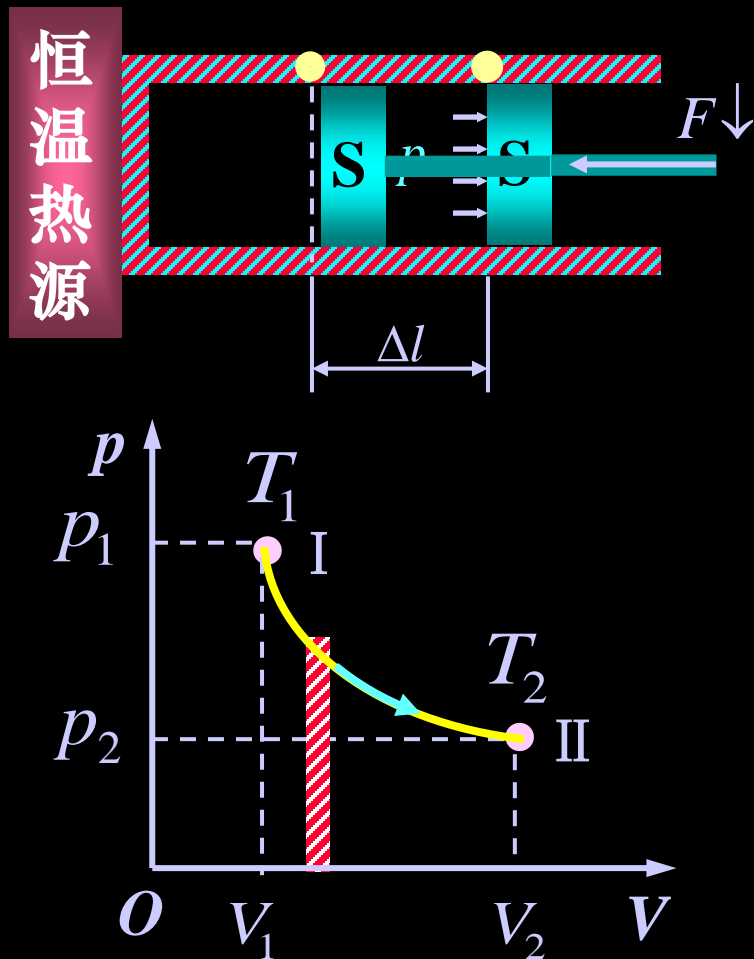
$$A = \int_{V_1}^{V_2} p dV = \int_{V_1}^{V_2} \frac{\nu RT}{V} dV$$

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

- 热量

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

等温膨胀过程中气体吸收的热量全部用来对外做功；等温压缩中外界对气体所做的功，都转化为气体向外界放出的热量



§11.7 绝热过程

一. 绝热过程

系统在绝热过程中始终不与外界交换热量

- 良好绝热材料包围的系统发生的过程
- 进行得较快，系统来不及和外界交换热量的过程

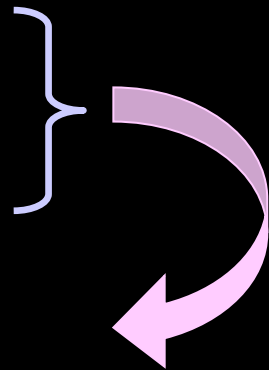
1. 理想气体的绝热过程方程（准静态绝热过程）

对无限小的准静态绝热过程 有

$$dA + dE = 0 \rightarrow pdV = -\nu C_V dT$$

$$pV = \nu RT \rightarrow pdV + Vdp = \nu R dT$$

$$(C_V + R)pdV + C_V Vdp = 0$$



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

$$pV^\gamma = C_1$$

利用上式和状态方程可得

$$TV^{\gamma-1} = C_2$$

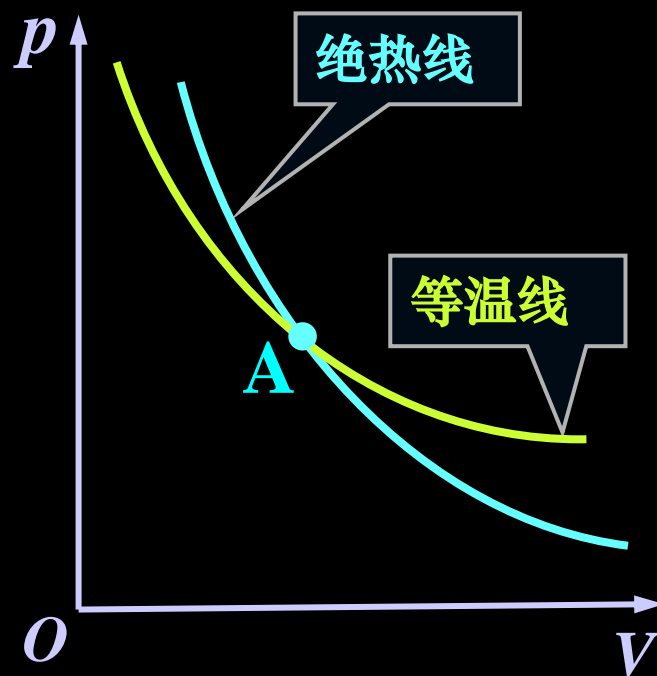
$$p^{\gamma-1}T^{-\gamma} = C_3$$

2. 绝热过程曲线

$$pV^\gamma = C_1 \quad \xrightarrow{\text{微分}} \quad \frac{dp}{dV} = -\gamma \frac{p}{V}$$

$$pV = C_2 \quad \xrightarrow{\text{微分}} \quad \frac{dp}{dV} = -\frac{p}{V}$$

由于 $\gamma > 1$ ，所以绝热线要比等温线陡一些。



3. 绝热过程中功的计算

$$A = -(E_2 - E_1) = -\nu C_V (T_2 - T_1)$$

$$\begin{aligned} A &= \int_{V_1}^{V_2} p dV = \int_{V_1}^{V_2} p_1 V_1^\gamma \frac{dV}{V^\gamma} = \frac{1}{1-\gamma} (p_2 V_2 - p_1 V_1) \\ &= \frac{\nu R}{1-\gamma} (T_2 - T_1) \end{aligned}$$

绝热过程中，理想气体不吸收热量，系统减少的内能，等于其对外做功。

例 一定量氮气，其初始温度为 300 K，压强为 1 atm。将其绝热压缩，使其体积变为初始体积的 1/5。

求 压缩后的压强和温度

解 氮气是双原子分子

$$\gamma = \frac{C_p}{C_V} = \frac{(7/2)}{(5/2)} = \frac{7}{5}$$

根据绝热过程方程的 p 、 V 关系，有

$$p_2 = p_1 (V_1/V_2)^\gamma = 1 \times 5^{\frac{7}{5}} = 9.52 \text{ atm}$$

根据绝热过程方程的 T 、 V 关系，有

$$T_2 = T_1 (V_1/V_2)^{\gamma-1} = 300 \times 5^{\frac{7}{5}-1} = 571 \text{ K}$$

例 温度为 25°C ，压强为 1atm 的 1mol 刚性双原子分子理想气体经等温过程体积膨胀至原来的3倍。

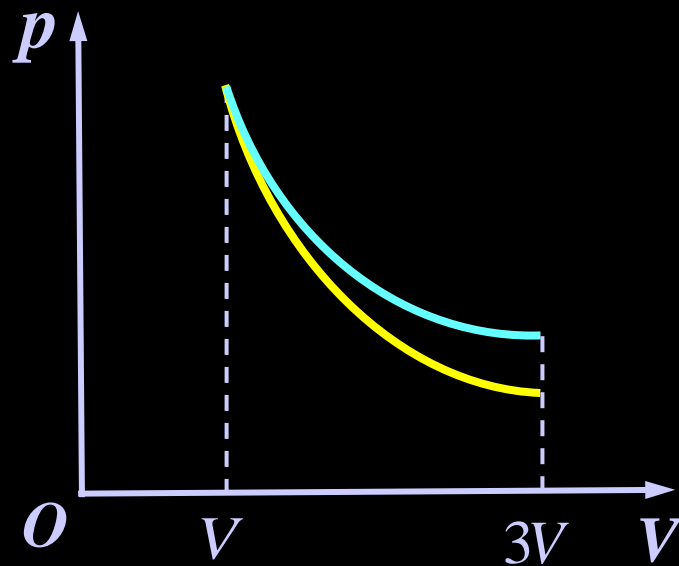
求 (1) 该过程中气体对外所作的功；
(2) 若气体经绝热过程体积膨胀至原来的3倍，气体对外所作的功。

解 (1) 由等温过程可得

$$\begin{aligned} A &= \int_{V_1}^{V_2} p dV = \int_{V_1}^{V_2} \nu RT \frac{dV}{V} \\ &= \nu RT \ln \frac{V_2}{V_1} = 2.72 \times 10^3 \text{ J} \end{aligned}$$

(2) 根据绝热过程方程，有

$$T_2 = T_1 (V_1/V_2)^{\gamma-1} = 192 \text{ K}$$



将热力学第一定律应用于绝热过程方程中，有

$$A = -\Delta E$$

$$\Delta E = \nu C_V (T_2 - T_1) = -2.2 \times 10^3 \text{ J}$$

$$A = 2.2 \times 10^3 \text{ J}$$

二. 多方过程

- 多方过程方程

$$pV^n = C \quad (n - \text{多方指数})$$

满足这一关系的过程称为多方过程

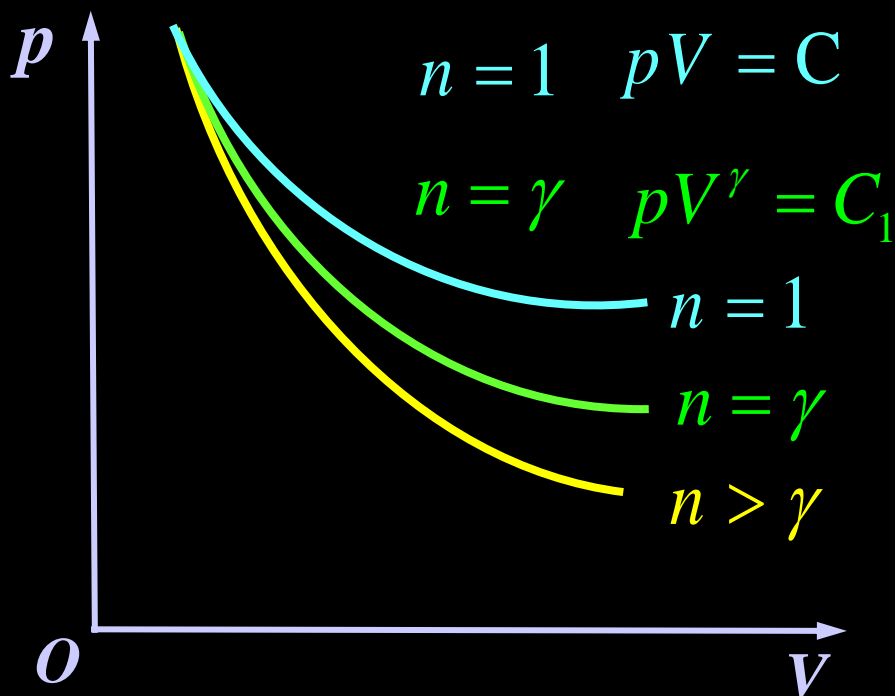
- 多方过程曲线

根据多方过程方程，有

$$pd(V^n) + V^n dp = 0$$

$$\frac{dP}{dV} = -n \frac{p}{V}$$

可见： n 越大，曲线越陡



- 理想气体多方过程中的功、内能、热量、摩尔热容的计算

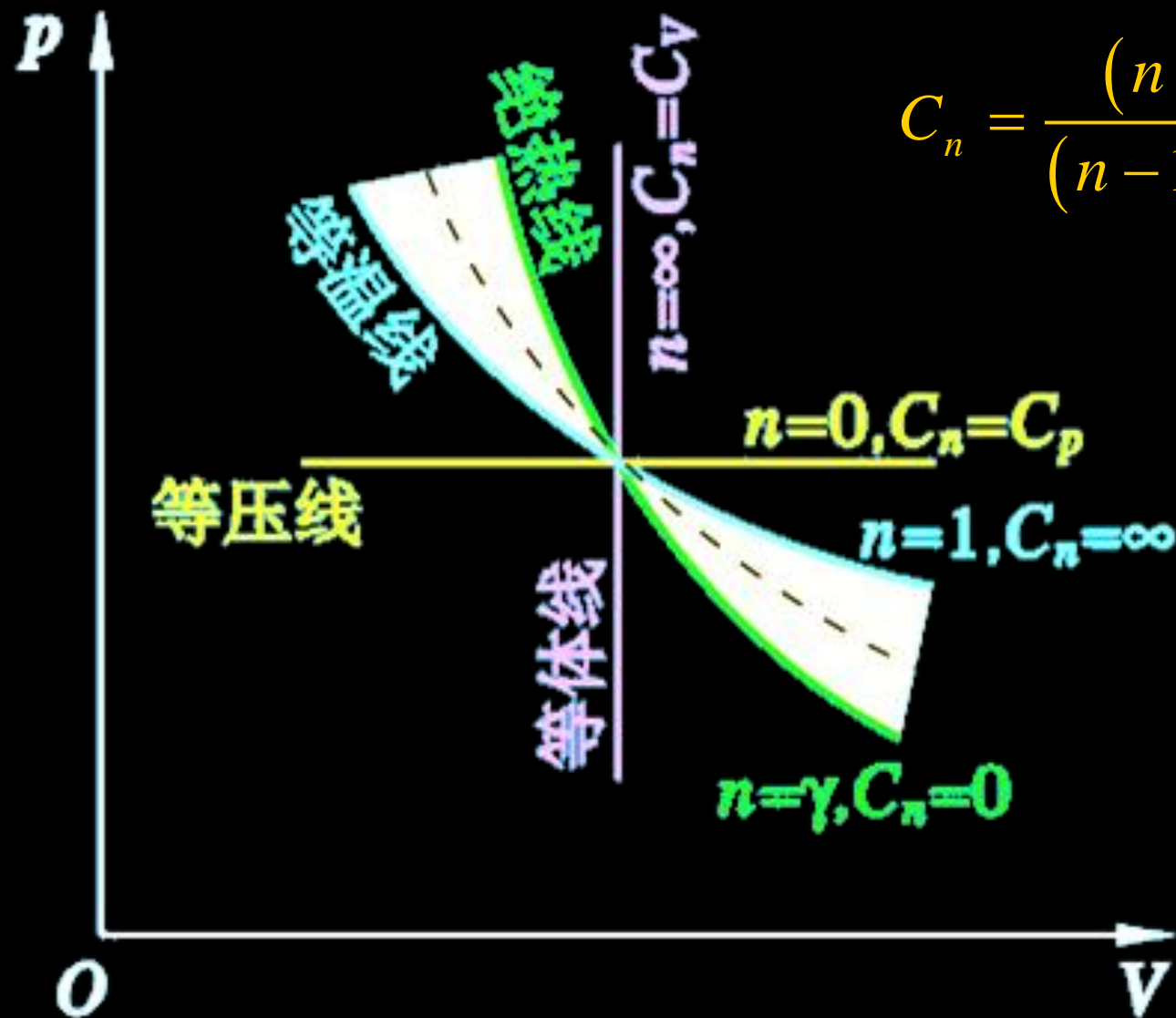
功
$$A = \int_{V_1}^{V_2} p dV = \int_{V_1}^{V_2} p_1 V_1^n \frac{dV}{V^n} = \frac{1}{1-n} (p_2 V_2 - p_1 V_1)$$
$$= \frac{\nu R}{1-n} (T_2 - T_1)$$

内能增量
$$\Delta E = \nu C_V (T_2 - T_1)$$

热量
$$Q_n = \nu C_n (T_2 - T_1) = \Delta E + A$$

摩尔热容
$$C_n = \frac{Q_n}{\Delta T} = \frac{C_V (T_2 - T_1)}{T_2 - T_1} + \frac{R(T_2 - T_1)}{(1-n)(T_2 - T_1)}$$
$$= C_V + \frac{R}{1-n} = \frac{n-\gamma}{n-1} C_V = \frac{(n-\gamma)R}{(n-1)(\gamma-1)}$$

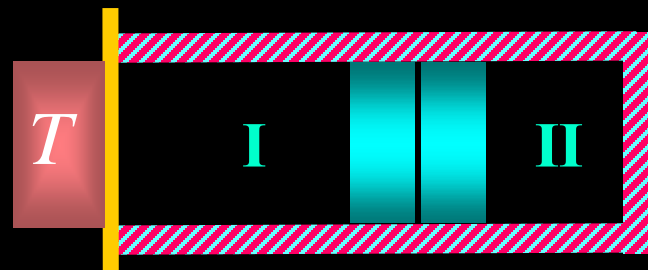
- 多方过程曲线与四种常见基本过程曲线



$$C_n = \frac{(n - \gamma) R}{(n - 1)(\gamma - 1)}$$

例 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。容器左端封闭且导热, 其它部分绝热。开始时在I、II中各有温度为 0°C , 压强 $1.013 \times 10^5 \text{ Pa}$ 的刚性双原子分子的理想气体。两部分的容积均为 36升。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升为止。

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。



解 (1) II中气体经历的是绝热过程, 则

$$p_0 V_0^\gamma = p_2 V_2^\gamma$$

刚性双原子分子 $\gamma = \frac{7}{5}$

$$p_2 = p_0 \left(\frac{V_0}{V_2} \right)^\gamma = 2.674 \times 10^5 \text{ Pa}$$

又 $p_1 = p_2 = 2.674 \times 10^5 \text{ Pa}$

由理想状态方程得 $T_1 = \frac{p_1 V_1}{p_0 V_0} T_0 = 1.081 \times 10^3 \text{ K}$

(2) I 中气体内能的增量为

$$\begin{aligned} \Delta E_1 &= \nu C_V (T_1 - T_0) = \nu \frac{5}{2} R (T_1 - T_0) \\ &= \frac{5}{2} (p_1 V_1 - p_0 V_0) = 2.69 \times 10^4 \text{ J} \end{aligned}$$

I 中气体对外作的功为

$$A_1 = \Delta E_2 = 2.92 \times 10^3 \text{ J}$$

根据热力学第一定律， I 中气体吸收的热量为

$$Q_1 = \Delta E_1 + A_1 = 2.99 \times 10^4 \text{ J}$$

例 ν 摩尔的单原子分子理想气体，经历如图的热力学过程

求 在该过程中，放热和吸热的区域。

解 从图中可以求得过程线的方程为

$$p = -\frac{p_0}{V_0}V + 3p_0$$

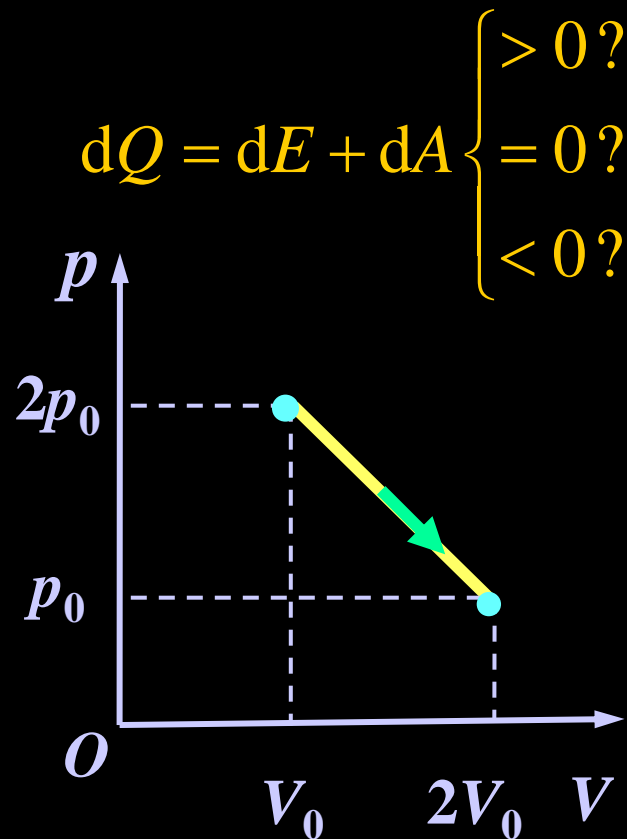
将理想气体的状态方程

代入上式并消去 p ，有

$$T = \frac{p_0 V_0}{\nu R} \left[-\left(\frac{V}{V_0}\right)^2 + 3\left(\frac{V}{V_0}\right) \right]$$

对该过程中的任一无限小的过程，有

$$dT = \frac{p_0}{\nu R} \left[-2\left(\frac{V}{V_0}\right) + 3 \right] dV$$



由热力学第一定律，有

$$\begin{aligned}dQ &= \nu C_V dT + p dV \\&= \left(-4 \frac{V}{V_0} + \frac{15}{2}\right) p_0 dV\end{aligned}$$

由上式可知，吸热和放热的区域为

$$\left\{ \begin{array}{ll} V_0 \leq V < \frac{15}{8} V_0 & dQ > 0 \quad \text{吸热} \\ V = \frac{15}{8} V_0 & dQ = 0 \\ \frac{15}{8} V_0 < V \leq 2V_0 & dQ < 0 \quad \text{放热} \end{array} \right.$$

理想气体热力学过程有关公式对照表

过程	特征	过程方程	能量转换方式	内能增量 ΔE	对外做功 A	吸收热量 Q	摩尔热容
等体	$V = \text{常量}$	$\frac{p}{T} = \text{常量}$	$Q = \Delta E$	$\nu \frac{i}{2} R(T_2 - T_1)$	0	$\nu C_{V,m}(T_2 - T_1)$	$C_{V,m} = \frac{i}{2} R$
等压	$p = \text{常量}$	$\frac{V}{T} = \text{常量}$	$Q = \Delta E + A$	$\nu \frac{i}{2} R(T_2 - T_1)$	$p(V_2 - V_1)$ $\nu R(T_2 - T_1)$	$\nu C_{p,m}(T_2 - T_1)$	$C_{p,m} = C_{V,m} + R$
等温	$T = \text{常量}$	$pV = \text{常量}$	$Q = A$	0	$\nu RT \ln \frac{V_2}{V_1}$ $\nu RT \ln \frac{p_2}{p_1}$	$\nu RT \ln \frac{V_2}{V_1}$ $\nu RT \ln \frac{p_2}{p_1}$	∞
绝热	$dQ = 0$	$pV^\gamma = C_1$ $V_{\gamma-1}T = C_2$ $p^{\gamma-1}T^{-\gamma} = C_3$	$A = -\Delta E$	$\nu \frac{i}{2} R(T_2 - T_1)$	$-\nu \frac{i}{2} C_{V,m}(T_2 - T_1)$	0	0

➤ 总结

- (1) 理想气体的内能是温度的单值函数，任何过程只要始末状态确定，内能变化相同，与过程无关.

$$\Delta E = \nu C_V \Delta T$$

- (2) 功和热量是过程量，讲某一状态的功、热量没有意义.

计算功时，由 $A = \int_{V_1}^{V_2} p dV$ 出发，根据过程特点找到 $p - V$ 关系积分求解.

计算热量时，由 $Q = \frac{m}{M_{\text{mol}}} C_m \Delta T$ 出发，摩尔热容 C_m 是过程量，等体过程 $C_m = C_V$ ；等压过程 $C_m = C_p$ ；绝热过程 $C = 0$ ；等温过程的热量按照 $Q = A$ 计算.

应用热力学第一定律处理实际问题时，注意以下几点：

(1) **明确准静态过程的始末状态**，根据题设条件及过程方程或状态方程，求出始末状态的**状态参量** p 、 V 、 T

(2) 应用**热量、功、内能的定义式**和**热力学第一定律**，求解**待求量**。特别注意，功与热量与过程有关，内能与过程无关

★ (3) 理想气体在几个等值过程及绝热过程中的有关公式经常用到，熟练掌握这些公式会给计算带来许多方便

§11.8 循环过程

一. 循环过程

1. 循环

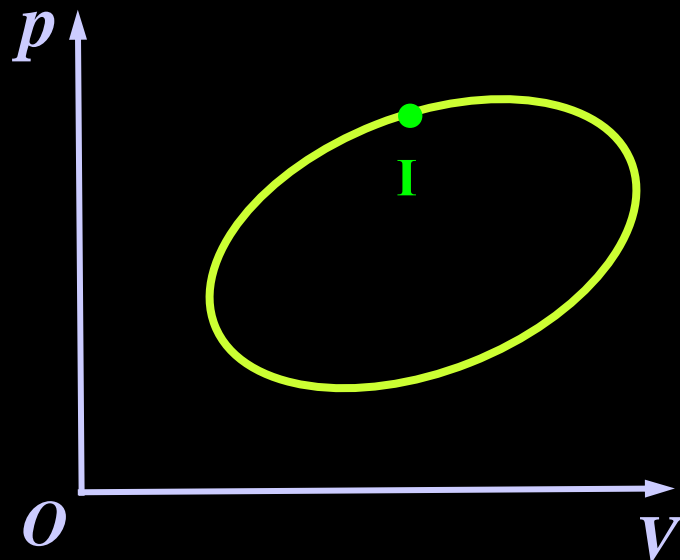
如果物质系统的状态经历一系列的变化后，又回到了原状态，就称系统经历了一个循环过程。

如果循环是**准静态过程**，在 **$P - V$** 图上就构成一**闭合曲线**

$$\Delta E = 0$$

$$A = \oint dA = \text{闭合曲线包围的面积}$$

系统（工质）对外所作的**净功**



2. 正循环、逆循环

- 正循环(在 p - V 图中沿顺时针方向进行)

$$A = A_a + A_b > 0$$

(系统对外做功)

根据热力学第一定律, 有

$$A = Q_a + Q_b$$

正循环也称为**热机循环**

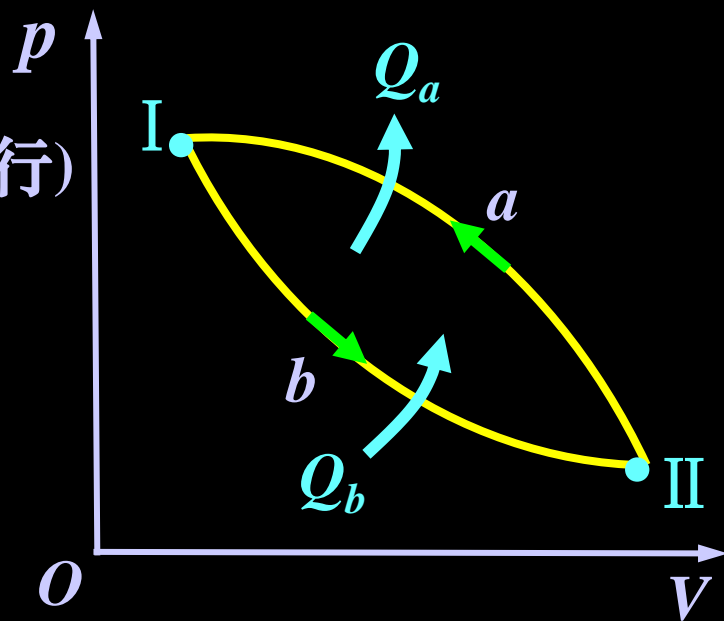
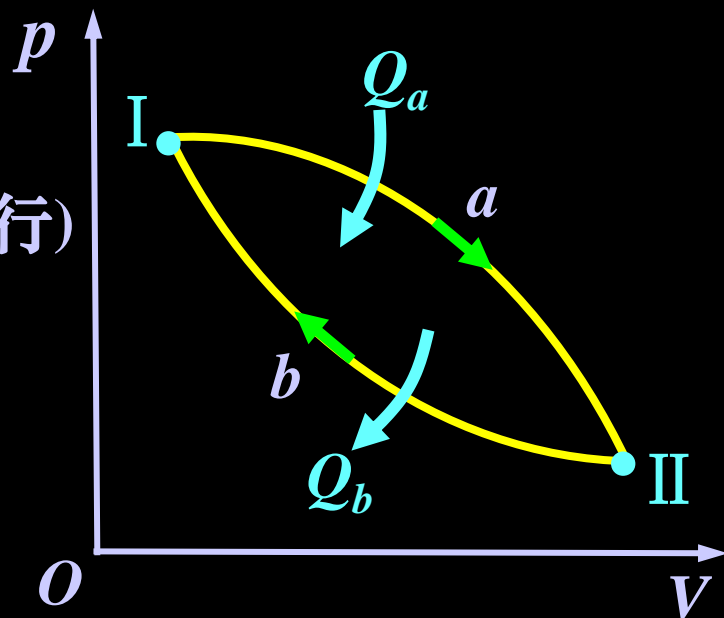
- 逆循环(在 p - V 图中沿逆时针方向进行)

$$A = A_a + A_b < 0$$

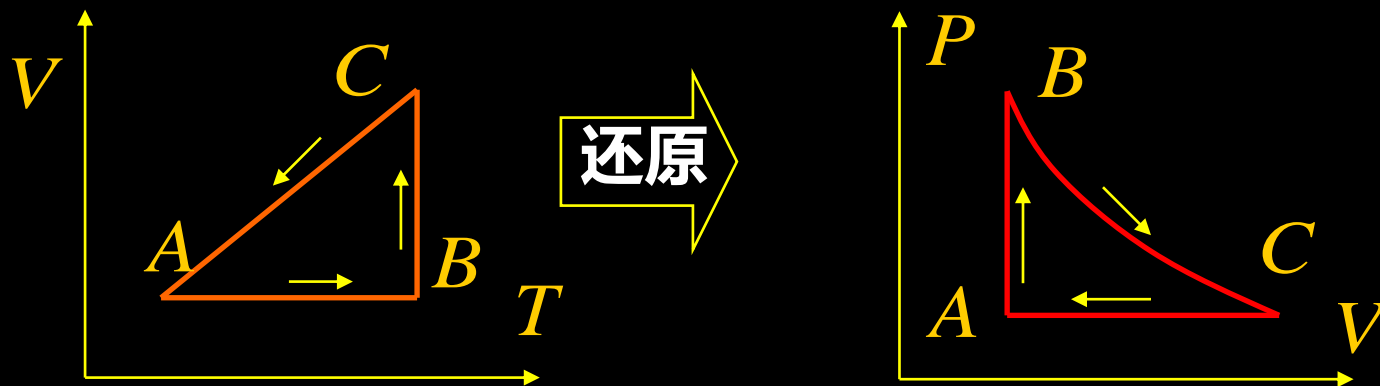
(系统对外作负功)

$$|Q_a| = |A| + Q_b$$

逆循环也称为**致冷循环**



思考：判别热机和致冷机循环？



二. 循环效率

- 热机循环

一次循环中，工质对外所作的功 A 与它吸收的热量 $Q_{\text{吸}}$ 的比值，称为**热机效率**

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

- 制冷循环

一次循环中，工质从**冷库**中吸取的热量 $Q_{\text{冷吸}}$ 与外界对工质所作功 A 的比值，称为循环的**致冷系数**

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

例 1 mol 单原子分子理想气体的循环过程如图所示

求 (1) 作出 p - V 图
(2) 此循环效率

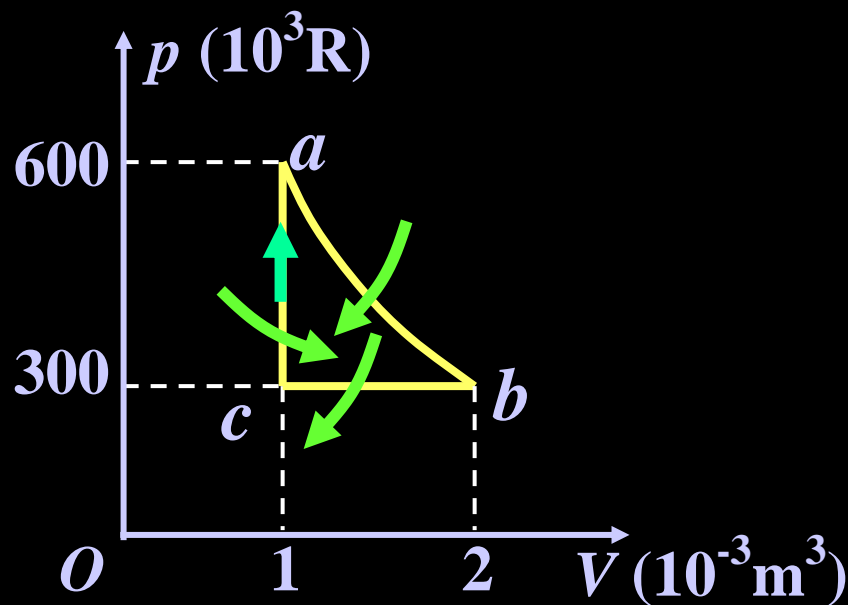
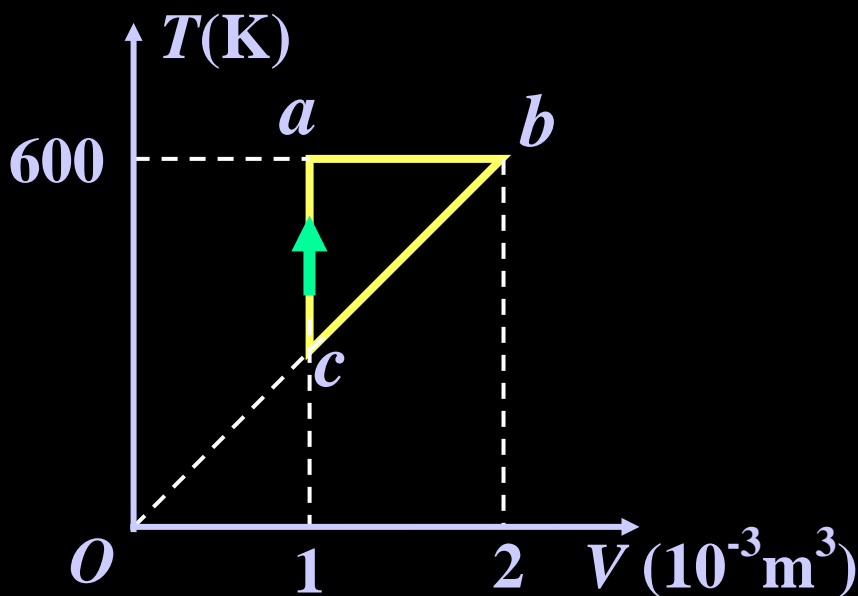
解 (1) p - V 图

(2) a - b 是等温过程, 有

$$\begin{aligned} Q_{ab} &= A = RT \ln \frac{V_b}{V_a} \\ &= 600R \ln 2 \end{aligned}$$

b - c 是等压过程, 有

$$Q_{cb} = \nu C_p \Delta T = -750R$$



c - a 是等体过程

$$\begin{aligned} Q_{ca} &= \Delta E = \nu C_V (T_a - T_c) \\ &= \frac{3}{2} V (p_a - p_c) = 450R \end{aligned}$$

循环过程中系统总吸热大小为

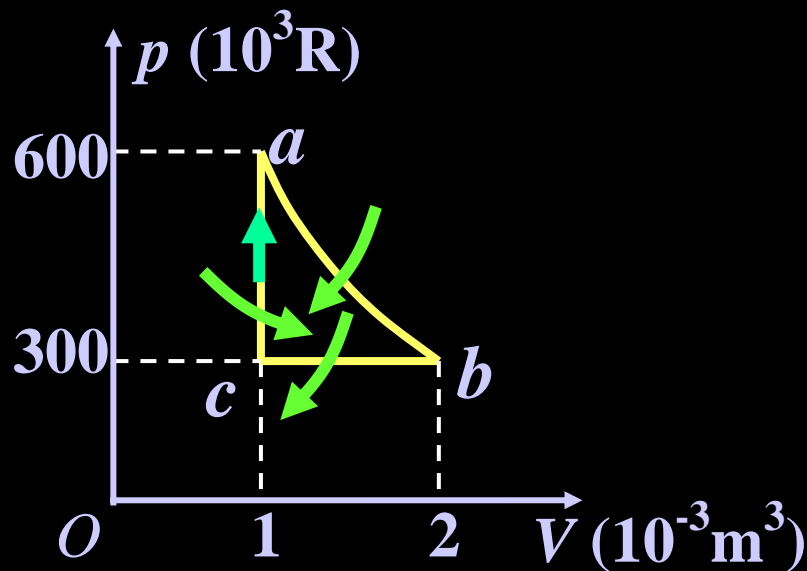
$$|Q_{\text{吸}}| = Q_{ab} + Q_{ca} = 600R \ln 2 + 450R = 866R$$

循环过程中系统总放热大小为

$$|Q_{\text{放}}| = |Q_{bc}| = 750R$$

此循环效率

$$\eta = 1 - \frac{|Q_{\text{放}}|}{|Q_{\text{吸}}|} = 1 - \frac{750R}{866R} = 13.4\%$$



例 逆向斯特林致冷循环的热力学循环原理如图所示。该循环由四个过程组成，先把工质由初态 $A(V_1, T_1)$ 等温压缩到 $B(V_2, T_1)$ 状态，再等体降温到 $C(V_2, T_2)$ 状态，然后经等温膨胀达到 $D(V_1, T_2)$ 状态，最后经等体升温回到初始状态 A ，完成一个循环。

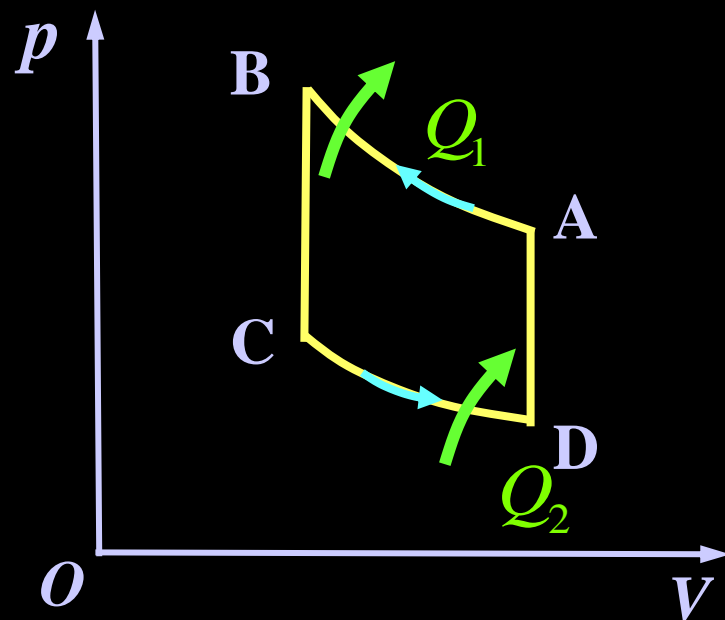
求 该致冷循环的致冷系数

解 在过程 CD 中，工质从冷库吸取的热量

$$Q_{\text{冷吸}} = \nu RT_2 \ln \frac{V_1}{V_2}$$

在过程中 AB 中，向外界放出的热量大小为

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



整个循环中外界对工质所作的功为

$$|A| = |Q_{\text{放}}| - |Q_{\text{冷吸}}|$$

循环的致冷系数为

$$w = \left| \frac{Q_{\text{冷吸}}}{A} \right| = \frac{|Q_{\text{冷吸}}|}{|Q_{\text{放}}| - |Q_{\text{冷吸}}|} = \frac{T_2}{T_1 - T_2}$$

冷库与外界环境的温差越大，或环境温度一定时，冷库温度越低， w 越小，制冷效果越差，所需要的功越大

热机效率

$$\eta = \left| \frac{A}{Q_{\text{吸}}} \right|$$

制冷系数

$$w = \left| \frac{Q_{\text{冷吸}}}{A} \right|$$

例 一定量的理想气体经历如图所示的循环过程， $A \rightarrow B$ 和 $C \rightarrow D$ 是等压过程， $B \rightarrow C$ 和 $D \rightarrow A$ 是绝热过程。

已知： $T_C = 300K$ $T_B = 400K$

求 此循环的效率。

分析 $Q_{AB} = \nu C_p \Delta T = \nu C_p (T_B - T_A)$

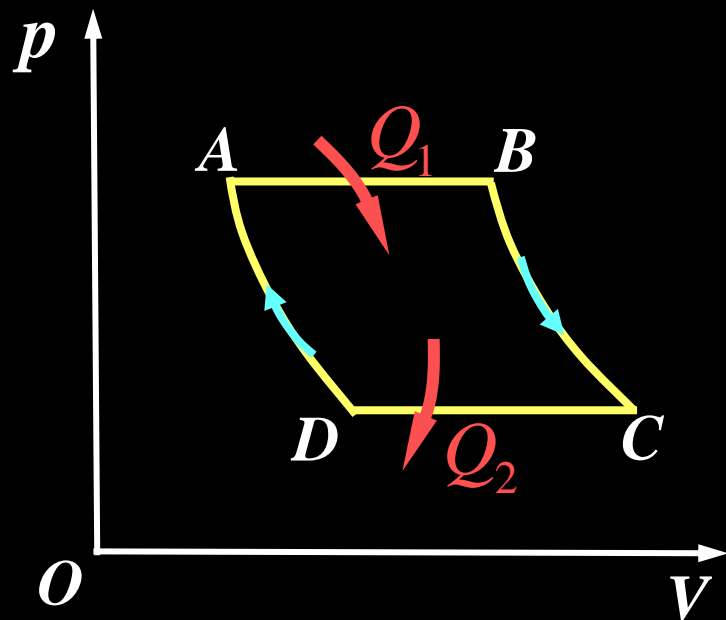
$$Q_{CD} = \nu C_p \Delta T = \nu C_p (T_D - T_C)$$

$$\eta = 1 - \frac{|Q_2|}{Q_1} \quad p^{\gamma-1} T^{-\gamma} = C_3$$

BC 绝热过程

AD 绝热过程

$$\left. \begin{aligned} p_B^{\gamma-1} T_B^{-\gamma} &= p_C^{\gamma-1} T_C^{-\gamma} \\ p_A^{\gamma-1} T_A^{-\gamma} &= p_D^{\gamma-1} T_D^{-\gamma} \end{aligned} \right\} \rightarrow \frac{T_B}{T_A} = \frac{T_C}{T_D}$$



$$\frac{T_B}{T_A - T_B} = \frac{T_C}{T_D - T_C} \quad \longrightarrow \quad \frac{T_C - T_D}{T_B - T_A} = \frac{T_C}{T_B}$$

$$\eta = 1 - \frac{Q_2}{Q_1} = 1 - \frac{T_C - T_D}{T_B - T_A} = 1 - \frac{T_C}{T_B}$$

解 $Q_{AB} = \nu C_p \Delta T = \nu C_p (T_B - T_A)$ $\eta = 1 - \frac{Q_2}{Q_1} = 1 - \frac{T_C - T_D}{T_B - T_A}$

$Q_{CD} = \nu C_p \Delta T = \nu C_p (T_D - T_C)$

BC绝热过程

$$\left. \begin{aligned} p_B^{\gamma-1} T_B^{-\gamma} &= p_C^{\gamma-1} T_C^{-\gamma} \\ p_A^{\gamma-1} T_A^{-\gamma} &= p_D^{\gamma-1} T_D^{-\gamma} \end{aligned} \right\} \longrightarrow \frac{T_B}{T_A} = \frac{T_C}{T_D}$$

AD绝热过程

$$\frac{T_C - T_D}{T_B - T_A} = \frac{T_C}{T_B} \quad \eta = 1 - \frac{T_C}{T_B} = 1 - \frac{300}{400} = 25\%$$

整个循环中外界对工质所作的功为

$$|A| = |Q_{\text{放}}| - |Q_{\text{冷吸}}|$$

循环的致冷系数为

$$w = \left| \frac{Q_{\text{冷吸}}}{A} \right| = \frac{|Q_{\text{冷吸}}|}{|Q_{\text{放}}| - |Q_{\text{冷吸}}|} = \frac{T_2}{T_1 - T_2}$$

热机效率	$\eta = \left \frac{A}{Q_{\text{吸}}} \right $
------	--

制冷系数	$w = \left \frac{Q_{\text{冷吸}}}{A} \right $
------	--