第七章 热力学基础

- § 7-1 热力学第一定律
- § 7-2 气体的摩尔热容
- § 7-3 热力学第一定律对理想气体的应用
- § 7-4 卡诺循环
- § 7-5 热力学第二定律
- § 7-6 熵 热力学第二定律的统计意义

7.1 热力学第一定律

一、准静态过程

热力学系统(简称系统):

---热力学的研究对象,是由大量微观粒子(原子、分子)组成的宏观物质系统。我们只研究理想气体系统。

热力学: 从能量观点出发,研究系统在状态变化过程中热与功的转换关系和条件。

平衡态:

在不受外界影响的条件下,系统的宏观性质不随时间变化的状态,称为平衡态。

热力学过程(thermodynamic process, 简称过程):

当热力学系统的状态随时间变化时,我们就说系统在经历一个热力学过程,简称过程。

准静态过程(平衡过程):

一个过程,如果进行得"无限缓慢",则任意时刻的中间态都无限接近于一个平衡态,这样的过程称为准静态过程.

对准静态过程,系统在任何时刻的状态都可以当平 衡态来处理。准静态过程就是由一系列依次接替的平 衡态所组成的过程.

对于实际过程,仅当系统状态发生变化的特征时间远远大于弛豫时间 τ ,才可近似看作准静态过程.

非(准)静态过程(非平衡过程):

实际发生的过程往往进行得较快,在新的平衡态达到之前系统又继续了下一步变化,这意味着系统在过程中经历了一系列非平衡态,这种过程称为非(准)静态过程.

弛豫时间:

一个系统从平衡态破坏到新平衡态建立所需的过渡时间,称为弛豫时间(τ).

所谓"无限缓慢"就是相对于这一"弛豫时间"而言。设过程进行的时间为t,系统的弛豫时间为 τ ,则:

 $t > \tau$ 叫无限缓慢, $t \leq \tau$ 叫变化快

例如:气缸内处于平衡态的气体,受到压缩后再次达到平衡态所需的时间,即弛豫时间,为 $\tau=10^{-3}$ s.

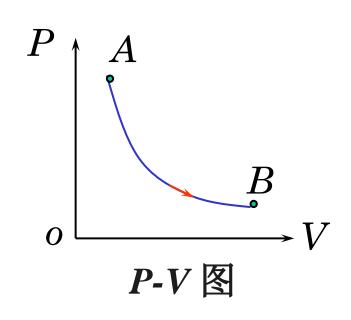
如果实验中一次压缩气体所用时间为t=1s,这一时间 $t>> \tau$,故这一气体压缩过程可看成准静态过程.

实际内燃机气缸内气体经历一次压缩的时间为 $t=10^{-2}$ s,它比 τ 大10倍,仍可当成准静态过程处理.

对于一个平衡态,我们可以用状态参量来描述.

作为准静态过程中间状态的平衡态,具有确定的状态参量值.

对于简单系统,其平衡态可用 p-V图(PV diagram)上的一个点来 表示.系统的准静态过程则可用p-V图上的一条曲线来表示.



非静态过程不能用p-V 图上的一条曲线来表示(因为非静态过程的状态参量不具有唯一确定的值,如可以存在温度或压强的不均匀分布).

准静态过程是一种理想的极限,是实际过程的抽象.热力学是以准静态过程的研究为基础的,把理想的准静态过程研究清楚了,有助于对实际非(准)静态过程的研究.

二、内能 功和热量

1. 内能: 系统内分子自身各种运动的能量(平动, 转动, 振动)

与分子间相互作用势能的总和,称为系统的内能(俗称热能).

内能是"状态量",它的改变只决定于系统初、末两个状态,与所经历的过程无关。

1) 理想气体内能:
$$E = \frac{M}{\mu} \frac{i}{2} RT = \frac{i}{2} \nu RT$$

理想气体的内能是状态参量T的单值函数: E = E(T)

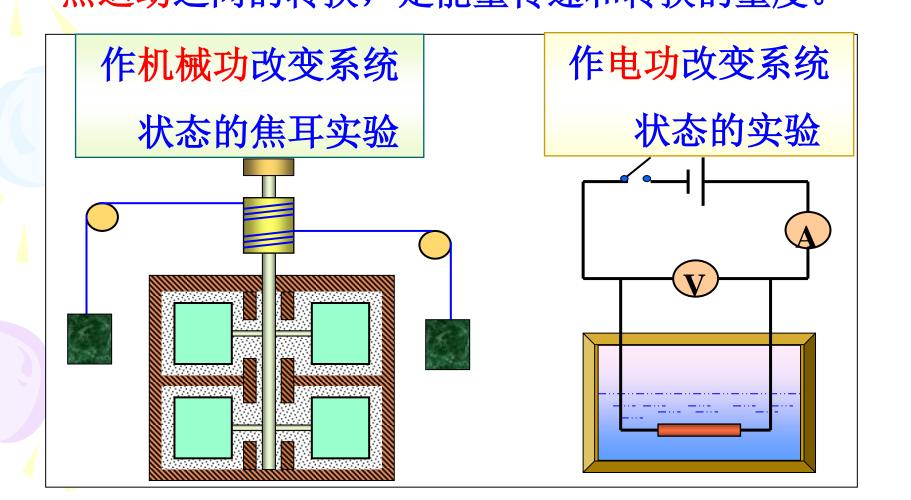
内能增量:
$$\Delta E = E_2 - E_1 = \frac{i}{2} \nu R (T_2 - T_1) = \frac{i}{2} \nu R \Delta T$$

2) 实际气体内能:

分子自身各种运动的能量和分子间相互作用势能的总和.

实际气体内能是状态参量T、V 的单值函数:E = E(T, V)

- 3) 系统内能(状态)改变的两种方式
- a. 做功可以改变系统的内能(状态) 功是系统外物体的宏观运动与系统内分子的无规则 热运动之间的转换,是能量传递和转换的量度。



宏观运动

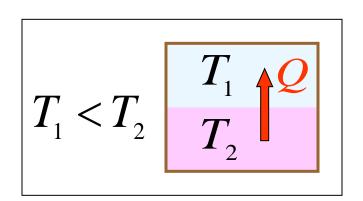


分子热运动

功是过程量

b. 热传递可以改变系统的内能(状态)

热量(heat)是系统和外界之间 存在温差而发生的能量传递, 是系统内分子的无规则热运动 与系统外分子的无规则热运动 之间的转换。



分子热运动



分子热运动

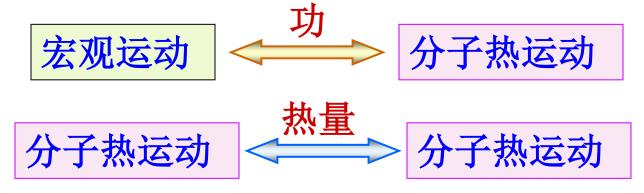
热量是过程量

功与热量的异同

- 1) 都是过程量: 与过程有关;
- 2) 等效性: 改变系统热运动状态的作用相同;

热功当量: $1 \div = 4.18 J$, $1 J = 0.24 \div$

3) 功与热量的物理本质不同.



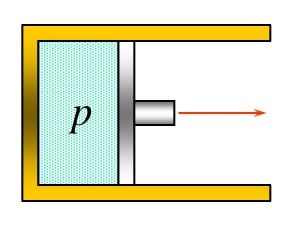
- 4) 热量与温度的区别
 - 热量是系统内能变化的一种量度,是过程量。
- ·温度反映了物体冷热程度,是分子平均平动动能的标志,是状态量。

功的计算 我们只研究理想气体系统.

(1) 气体系统作功是通过改变气体体积来完成的

例如:气缸内的气压大于外界大气压,气体膨胀推动气缸活塞对外作功.

设活塞与汽缸无摩擦,则当气体作准静态压缩或膨胀时,外界的压强 p_e 必等于此时气体的压强 p_o 不则系统在有限压差作用下,将失去平衡,称为非静态过程.



若有摩擦力存在,虽然也可使过程进行得无限缓慢,属于准静态过程,但内外压强并不相等。我们只考虑无摩擦的准静态过程。

(2) 气体作功的计算

只考虑无摩擦准静态过程的功。

由功的定义:
$$A = \int_a^b dA = \int_a^b Fdl$$

压力
$$F = pS$$

元功
$$dA = Fdl = pSdl = pdV$$

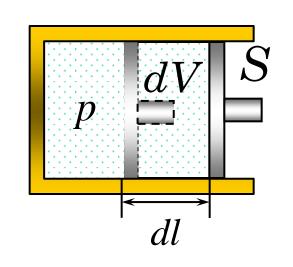
体积变化从 V_1 — V_2 ,在整个

过程中气体作功为:

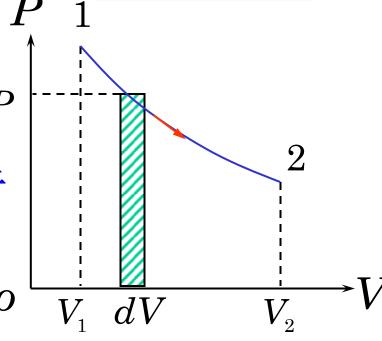
$$A = \int_a^b dA = \int_{V_1}^{V_2} pdV$$

由积分意义可知,功的大小等于 p-V 图上过程曲线下的面积:

$$S = \int_{V_{-}}^{V_{2}} pdV = A$$



$$dA = pdV$$



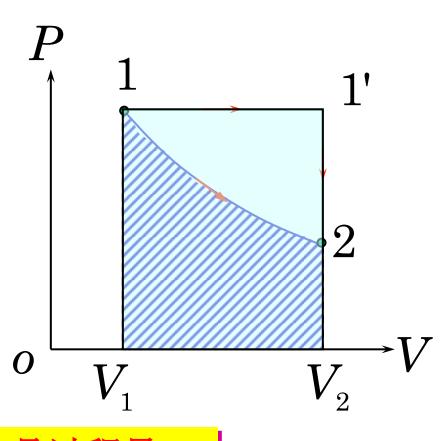
讨论:

(a) dA = pdV

膨胀 dV > 0, dA > 0, 系统做正功 压缩 dV < 0, dA < 0, 系统做负功

(b) 功是过程量, 其大小不 仅取决于系统的始末状态, 且与系统经历的过程有关.

1-2与1-1'-2两个过程的 始末状态相同,但过程曲 线不同,两条曲线下的面 积不同,故作功也不同。





功是过程量

(c) 几个特殊过程的功

等压:
$$A = \int_{V_1}^{V_2} p dV = p(V_2 - V_1)$$

等容:
$$A = \int_{V_1}^{V_2} p dV = 0$$

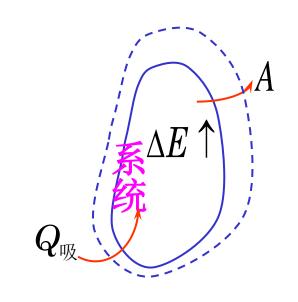
等温:
$$A = \int_{V_1}^{V_2} p dV = \int_{V_1}^{V_2} \frac{vRT}{V} dV = vRT \ln \frac{V_2}{V_1}$$

$$pV = vRT$$

三、热力学第一定律

在一般情况下,系统内能的改变可能是作功与传热的共同结果。

设一热力学系统,初始时内能为 E_1 ,如果系统从外界吸收热量Q,使系统的内能增加到 E_2 ,系统对外作功A,则



由能量守恒与转换定律,有: $Q = (E_2 - E_1) + A$

即

$$Q = \Delta E + A$$

热力学第一定律

物理意义:系统从外界吸收的热量,一部分使系统的内能增加,另一部分使系统对外界做功.

准静态过程:
$$Q = \Delta E + \int_{V_{-}}^{V_{2}} p dV$$

微小过程:
$$dQ = dE + dA = dE + pdV$$

明确几点:

① 注意内能增量、功、热量的正负规定.

第一定律的符号规定

$$Q = E_2 - E_1 + A = \Delta E + A$$

	Q	$E_2 - E_1$	\boldsymbol{A}
+	系统吸热	内能增加	系统对外界做功
	系统放热	内能减少	外界对系统做功

② 热—功转换不是直接进行的,而是间接的,内能是传递工具.

热→功:系统吸热后,先使内能增加,再通过降低内能对外作功.

功 → 热: 外界对系统作功, 使内能增加, 再通过降低内能, 系统放热.

- ③ 热力学第一定律是从实验中总结出来的,是自然界的普遍规律,它实际上是能量守恒定律在热力学中的体现。
- 第一类永动机: 不从外界吸收能量,而不断对外作功的机器.

热力学第一定律表明第一类永动机是不可能制成的.

④ 对于循环过程:

$$\Delta E = \oint dE = 0$$
 ⇒ $Q = \Delta E + A = A$ 吸收的热量全部用于对外作功。

- ⑤ 热力学第一定律适用于任何系统的任何过程,不管是否准静态过程。但为便于实际计算,要求初、终态为平衡态。
- ⑥ 一个系统与外界的热传递,不一定引起系统本身温度的变化 (如等温膨胀,晶体溶解过程).

例: C1B: 吸热150J, 做功100J

B2C: 做功80J, Q₂ = ?

解:整个过程是一个循环过程, 故由热力学第一定律

$$\Delta E = 0$$
, $Q = A$

C1B:
$$Q_1 = 150 \text{ J}, A_1 = 100 \text{ J}$$

B2C:
$$A_2 = -80 \text{ J}, Q_2 = ?$$

$$Q = A \Rightarrow Q_1 + Q_2 = A_1 + A_2$$

故
$$Q_2 = A_1 + A_2 - Q_1$$

= $100 - 80 - 150 = -130 \text{ (J)}$ 放热

7.2 气体的摩尔热容

一、热容量与摩尔热容量

热容量(heat capacity): 在某过程中,系统温度升高1度(1C°=

1K)所吸收的热量,称为系统在该过程中的热容量 (C).

$$C = \frac{dQ}{dT}$$
 表示温度升高 1 度所吸收的热量. 单位: J/K (joules per kelvin)

由于热量是过程量,所以热容量也是过程量.

摩尔热容量(molar heat capacity): 1 mol 物质的热容量(C_m).

$$C_m = \frac{dQ_m}{dT}, \quad C = \frac{M}{\mu}C_m = \nu C_m$$
 \tag{\psi} \tag{\psi} \tag{\psi}: J/(K \cdot mol) (joules per kelvin-mole)

比热容(比热, specific heat): 单位质量的热容量(c).

$$c = \frac{dQ}{MdT}$$
, $C = Mc$, $C_m = \mu c$
 $\psi : J/(K \cdot kg)$
(joules per kelvin-kilogram)

二、理想气体的摩尔热容量 (molar heat capacity)

由于热量是过程量,所以热容量也是过程量。

1、理想气体的摩尔定容热容量 (molar heat capacity at constant volume)

定容 (等容, 等体) 过程: dA = pdV = 0, dQ = dE

$$C_{V,m} = \left(\frac{dQ_m}{dT}\right)_V = \left(\frac{dE}{dT}\right)_V \quad \mathbf{1 摩尔理想气体} \quad E = \frac{i}{2}RT$$

单原子分子理想气体
$$C_{V,m} = \frac{3}{2}R$$

$$\therefore C_{V,m} = \frac{i}{2}R \begin{cases} \text{单原子分子理想气体 } C_{V,m} = \frac{3}{2}R \\ \text{双原子及直线型多原子分子理想气体 } C_{V,m} = \frac{5}{2}R \end{cases}$$

非直线型多原子分子理想气体 $C_{V,m} = \frac{6}{2}R = 3R$

定容过程**v**摩尔气体吸热: $Q_V = vC_{V,m}\Delta T = v\frac{i}{2}R\Delta T = \Delta E$

$$\Delta E = \nu C_{V,m} \Delta T$$
 适用于理想气体任意过程的内能计算.

2、理想气体的摩尔定压热容量 (molar heat capacity at constant pressure)

定压 (等压) 过程: p = 恒量

$$C_{p,m} = \left(\frac{dQ_m}{dT}\right)_p = \left(\frac{\partial E}{\partial T}\right)_p + p\left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_p \qquad dE = C_{V,m} dT$$

$$pdV = R dT$$

单原子分子理想气体
$$C_{p,m} = \frac{3+2}{2}R = \frac{5}{2}R$$

单原子分子理想气体
$$C_{p,m} = \frac{3+2}{2}R = \frac{5}{2}R$$

$$C_{p,m} = C_{V,m} + R$$
 双原子及直线型多原子分子理想气体 $C_{p,m} = \frac{5+2}{2}R = \frac{7}{2}R$

$$=\frac{i+2}{2}R$$
 非直线型多原子分子理想气体 $C_{p,m} = \frac{6+2}{2}R = 4R$

定压过程**v**摩尔气体吸热:
$$Q_p = vC_{p,m}\Delta T = v\frac{i+2}{2}R\Delta T$$

3、比热容比

$$\gamma = \frac{C_{p,m}}{C_{V,m}}$$

理想气体 $C_{V,m} = \frac{i}{2}R$, $C_{p,m} = C_{V,m} + R = \frac{i+2}{2}R$,

$$\therefore \gamma = \frac{i+2}{i} = \begin{cases} \frac{5}{3} = 1.67 \text{ (单原子分子气体)} \\ \frac{7}{5} = 1.40 \text{ (双原子及直线型多原子 分子气体)} \\ \frac{8}{6} = 1.33 \text{ (非直线型多原子分子气体)} \end{cases}$$

热容量是可以实验测量的,可以将 $C_{v,m}$, $C_{p,m}$ 和 γ 的理论值与实验值进行比较(见书).

▲ 常温下:

对单原子和双原子分子气体,理论值与实验值符合得相当好;

对结构较复杂的多原子分子气体,符合较差;

本 在大的温度范围上看,热容与温度有关,即 $C_{V,m}$, $C_{p,m}$ 和 γ 都并非常量. 这是经典理论无法解释的,需用量子理论解释。

4. 混合理想气体的内能与热容量

混合理想气体的内能:理想气体的分子间无相互作用能,故混合理想气体的总内能等于所有分子自身能量之和.

$$dE = \sum_{i} dE_{i} = \sum_{i} v_{i} C_{V_{i},m} dT = v C_{V,m} dT$$

混合理想气体的定容热容量:

$$C_V = (\frac{dQ}{dT})_V = (\frac{dE}{dT})_V = \sum_i v_i C_{V_i,m} = v C_{V,m}$$

混合理想气体的摩尔定容热容量:

混合理想气体定容过程吸收的热量

$$dQ_{V} = vC_{V,m}dT = \sum_{i} v_{i}C_{V_{i},m}dT = \sum_{i} dQ_{V_{i}}$$

混合理想气体的热力学第一定律:

$$\therefore dQ_i = dE_i + p_i dV$$

$$\therefore \sum_{i} dQ_{i} = \sum_{i} dE_{i} + (\sum_{i} p_{i})dV$$

可见
$$dQ = dE + pdV$$

——混合理想气体热一律

其中
$$dQ = \sum_{i} dQ_{i}$$
, $dE = \sum_{i} dE_{i}$,

$$dA = \sum_{i} dA_{i} = \sum_{i} p_{i} dV = p dV$$

混合理想气体的定压热容量:

$$C_{p} = \left(\frac{dQ}{dT}\right)_{p} = \left(\frac{\partial E}{\partial T}\right)_{p} + p\left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_{p}$$

$$C dE = vC_{V,m}dT$$
, $pV = vRT$ (混合理想气体的状态方程)

$$\therefore dE = \nu C_{V,m} dT, \quad pV = \nu RT$$

$$\therefore C_{p} = \left(\frac{dQ}{dT}\right)_{p} = \left(\frac{\partial E}{\partial T}\right)_{p} + p\left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_{p}$$

$$= vC_{V,m} + vR$$

$$= \sum_{i} v_{i}C_{V_{i},m} + \left(\sum_{i} v_{i}\right)R$$

$$= \sum_{i} v_{i}C_{p_{i},m} = vC_{p,m}$$

混合理想气体的
摩尔定压热容量:
$$C_{p,m} = \frac{C_p}{v} = C_{V,m} + R = \frac{\sum_{i} v_i C_{p_i,m}}{\sum_{i} v_i} = \sum_{i} x_i C_{p_i,m}$$

混合理想气体定压
过程吸收的热量
$$dQ_p = \nu C_{p,m} dT = \sum_i \nu_i C_{p_i,m} dT = \sum_i dQ_{p_i}$$

总结:由于理想气体的分子间没有相互作用,可以先求出各组分单独存在时的压强、内能、热量和功,再将它们求和,就得到混合理想气体的压强、内能、热量和功.

$$p = \sum p_i = (\sum n_i)kT = nkT, \qquad n = \sum n_i,$$

$$pV = \sum p_iV = \sum v_iRT = vRT, \qquad v = \sum v_i$$

$$dE = \sum dE_i = \sum v_iC_{V_i,m}dT = vC_{V_i,m}dT,$$

$$dA = \sum dA_i = \sum p_idV = pdV$$

$$dQ = \sum dQ_{i} \begin{cases} dQ_{V} = \sum dQ_{V_{i}} = \sum v_{i}C_{V_{i},m}dT = vC_{V,m}dT \\ dQ_{p} = \sum dQ_{p_{i}} = \sum v_{i}C_{p_{i},m}dT = vC_{p,m}dT \end{cases}$$

$$C_{V,m} = \frac{\sum_{i} v_{i} C_{V_{i},m}}{\sum_{i} v_{i}}, \qquad C_{p,m} = \frac{\sum_{i} v_{i} C_{p_{i},m}}{\sum_{i} v_{i}}$$

例1.1 mol 氧气可视为理想气体,由体积 V_1 按照 $p=KV^2$ (称为过程方程, K 为已知常数)的规律膨胀到 V_2 , 求: (1)气体所作的功; (2)气体吸收的热量; (3)该过程中气体的摩尔热容.

解: (1) 膨胀过程中气体做的功

$$A = \int_{V_1}^{V_2} p dV = \int_{V_1}^{V_2} KV^2 dV = \frac{1}{3} K(V_2^3 - V_1^3)$$

(2) 膨胀过程中气体吸收的热量

由热力学第一定律
$$Q = \Delta E + A$$

其中 $\Delta E = C_{V,m} \Delta T$

适用于理想气体的任意过程.

对双原子理想气体
$$C_{V,m} = \frac{5}{2}R$$

由状态方程和
过程方程可得
$$\Delta T = T_2 - T_1 = \frac{p_2 V_2 - p_1 V_1}{R} = \frac{K}{R} (V_2^3 - V_1^3)$$

$$\Delta T = \frac{K}{R} (V_2^3 - V_1^3), \quad \Delta E = C_{V,m} \Delta T = \frac{5}{2} R \cdot \frac{K}{R} (V_2^3 - V_1^3) = \frac{5}{2} K (V_2^3 - V_1^3)$$

$$Q = \Delta E + A = \frac{5}{2}K(V_2^3 - V_1^3) + \frac{1}{3}K(V_2^3 - V_1^3) = \frac{17}{6}K(V_2^3 - V_1^3)$$

(3) 膨胀过程中气体的摩尔热容

根据摩尔热容量的定义 $C_m = \frac{Q}{\Lambda T} = \frac{17}{6}R$

另解: 摩尔热容量
$$C_m = \frac{dQ_m}{dT} = \frac{dE + dA}{dT} = C_{V,m} + p\frac{dV}{dT}$$

由状态方程 pV = RT 可得 $KV^3 = RT$, 和过程方程 $p = KV^2$ 可得 $KV^3 = RT$, 两边求微分,得 $3KV^2dV = RdT$

$$\therefore \frac{dV}{dT} = \frac{R}{3KV^2} = \frac{R}{3p}, \quad C_m = C_{V,m} + \frac{R}{3} = \frac{5}{2}R + \frac{1}{3}R = \frac{17}{6}R$$

这种方法更普适(下节求解多方过程热容也用此法).

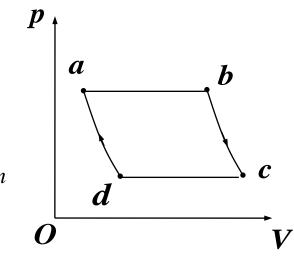
例2. 一热力学系统由2 mol 单原子分子与2 mol 双原子刚性分子的理想气体混合组成,经历如图所示的循环过程,其中ab, cd 为等压过程, bc, da 为绝热过程,而且Ta = 300K, Tb = 900K, Tc = 450K, Td = 150K, 求:

- (1)混合气体的定容摩尔热容和定压摩尔热容;
- (2)该循环的效率;
- (3) 该循环中系统的熵变.

解: (1) 对混合理想气体的定容过程 $dE = \sum dE_i = \sum v_i C_{V_i,m} dT$

$$C_V = \left(\frac{dQ}{dT}\right)_V = \left(\frac{dE}{dT}\right)_V = \sum_i V_i C_{V_i,m}$$

$$\therefore C_{V,m} = \frac{C_V}{V} = \frac{\sum_i V_i C_{V_i,m}}{\sum_i V_i}$$



$$C_{V,m} = \frac{v_1 C_{V_1,m} + v_2 C_{V_2,m}}{v_1 + v_2} = \frac{2 \times \frac{3}{2} R + 2 \times \frac{5}{2} R}{2 + 2} = 2R$$

对混合理想气体的定压过程

$$dE = \sum dE_i = \sum v_i C_{v_i,m} dT$$

$$dA = \sum dA_i = \sum p_i dV = \sum v_i R dT$$

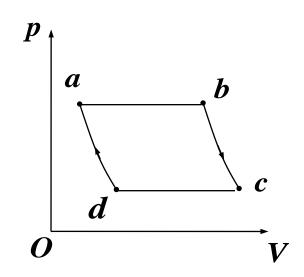
$$\therefore C_p = \left(\frac{dQ}{dT}\right)_p = \left(\frac{\partial E}{\partial T}\right)_p + \sum_i p_i \left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_p$$
$$= \sum_i v_i C_{V_i,m} + \sum_i v_i R = \sum_i v_i (C_{V_i,m} + R) = \sum_i v_i C_{p_i,m}$$

$$C_{p,m} = \frac{C_p}{V} = \frac{\sum_i V_i C_{p_i,m}}{\sum_i V_i} = C_{V,m} + R$$

$$C_{p,m} = \frac{v_1 C_{p_1,m} + v_2 C_{pV_2,m}}{v_1 + v_2} = \frac{2 \times \frac{5}{2} R + 2 \times \frac{7}{2} R}{2 + 2} = 3R = C_{V,m} + R$$

(2) 该循环的效率 该循环过程中,等压膨胀过程吸 热,等压压缩过程放热,另外两 个绝热过程无热交换.

$$dQ = C_p dT = \nu C_{p,m} dT$$



$$Q_{\text{my}} = \nu C_{p,m} (T_b - T_a) = (2+2) \times 3 \times 8.31 \times (900 - 300) = 5.98 \times 10^4 J$$

$$Q_{jk} = \nu C_{p,m} (T_c - T_d) = 2.99 \times 10^4 J$$

$$\eta = 1 - \frac{Q_{\text{fix}}}{Q_{\text{IIB}}} = 1 - \frac{2.99 \times 10^4}{5.98 \times 10^4} = 50\%$$

$$C_{p,m} = 3R$$
 $T_a = 300 \text{K}, T_b = 900 \text{K},$
 $T_c = 450 \text{K}, T_d = 150 \text{K}$

(3) 该循环中系统的熵变:

系统经历一个循环后,恢复初始状态,故熵变为零 $\Delta S=0$

