

## § 2.10 可逆过程与可逆体积功

1、可逆过程：将推动力无限小、系统内部及系统与环境之间在无限接近平衡条件下进行的过程，称之。

不可逆过程：过程的推动力不是无限小，系统与环境之间并非处于平衡状态进行的过程。

可逆过程：推动力无限小的理想化过程

1mol理想气体在恒 $T$ 下由始态

500kPa , 10dm<sup>3</sup>

恒温

末态

100kPa , 50dm<sup>3</sup>

不同过程体积功??



# 1、可逆过程：

## 理想气体恒温膨胀、压缩过程



### 一次膨胀过程

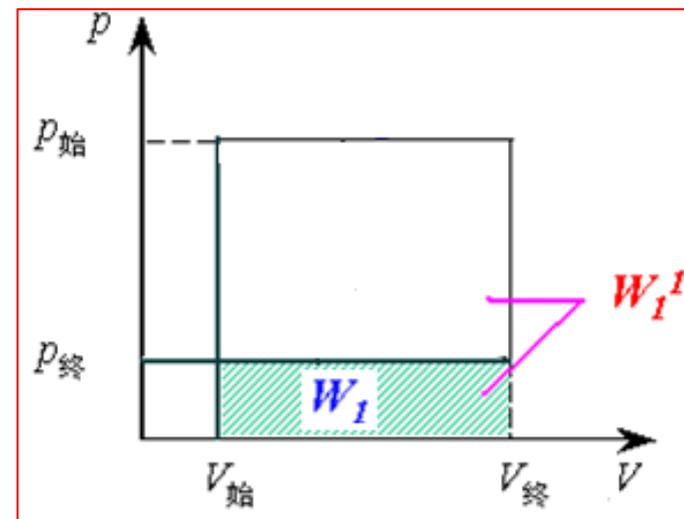
$$W_1 = -p_{终}(V_{终} - V_{始}) = -4 \text{ kJ}$$

$$Q_1 = -W = 4 \text{ kJ}$$

### 一次压缩过程

$$W_1^1 = -p_{始}(V_{始} - V_{终}) = 20 \text{ kJ}$$

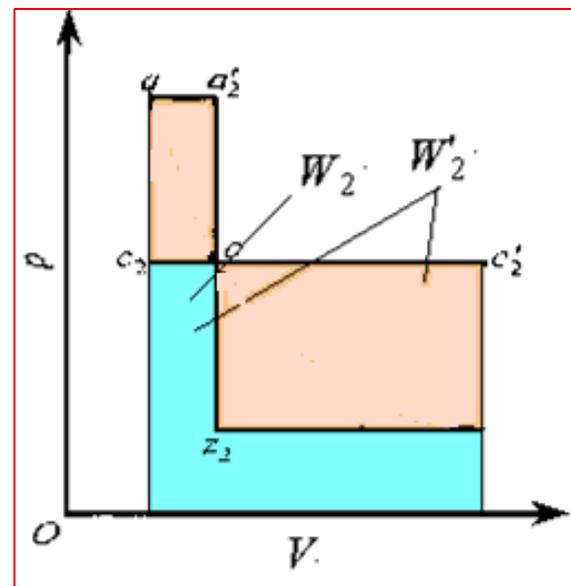
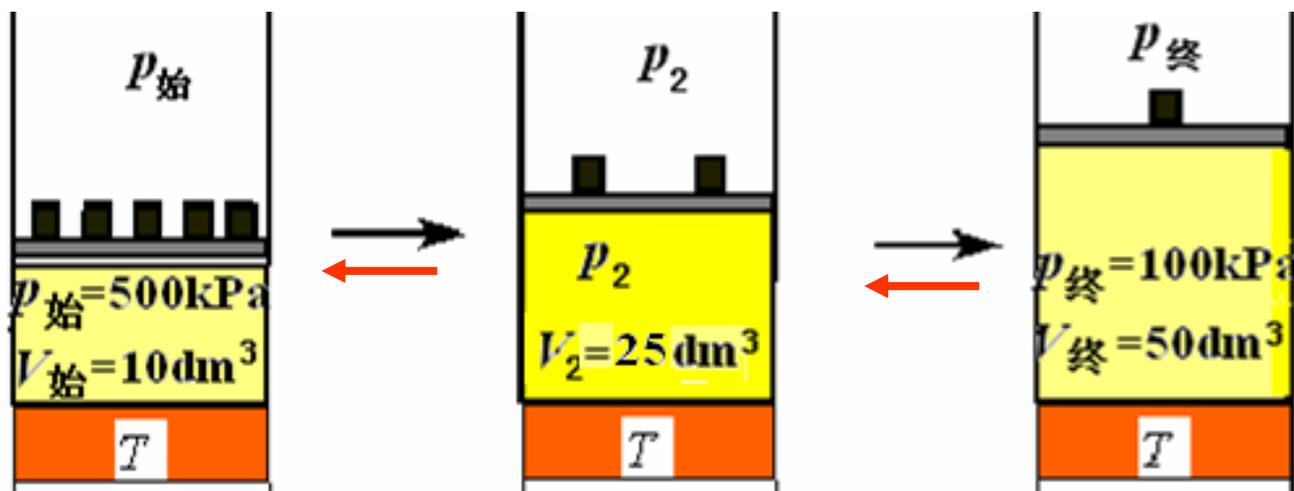
$$Q_1^1 = -W = -20 \text{ kJ}$$



# 1、可逆过程

## 理想气体恒温膨胀、压缩过程

### 二次膨胀、压缩过程



### 二次膨胀过程

$$W_2 = - [200 \times (25 - 10) \times 10^{-3} + 100 \times (50 - 25) \times 10^{-3}] \text{ kJ} = -5.5 \text{ kJ}$$

一次膨胀功为 -4.0 kJ

### 二次压缩过程

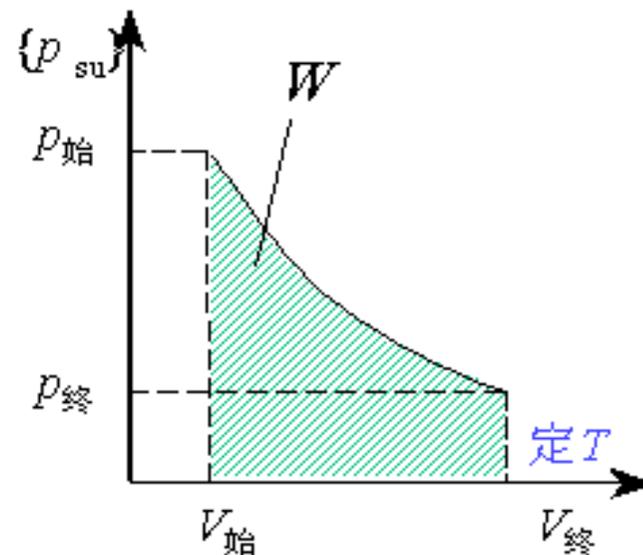
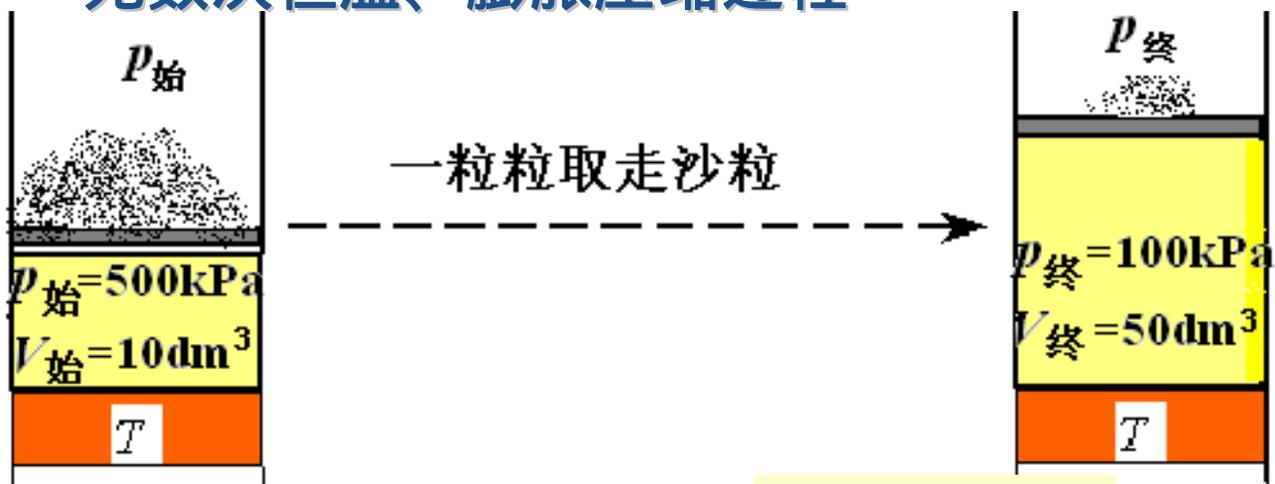
$$W_2^1 = - [200 \times (25 - 50) \times 10^{-3} + 500 \times (10 - 25) \times 10^{-3}] \text{ kJ} = 12.5 \text{ kJ}$$

一次压缩功为 20 kJ



# 1、可逆过程

理想气体恒温膨胀、压缩过程  
 无数次恒温、膨胀压缩过程



无数次恒温膨胀功 ← 恒温可逆膨胀

$$\delta W = -p_{\text{外}} dV = -(p - dp)dV \approx -pdV$$

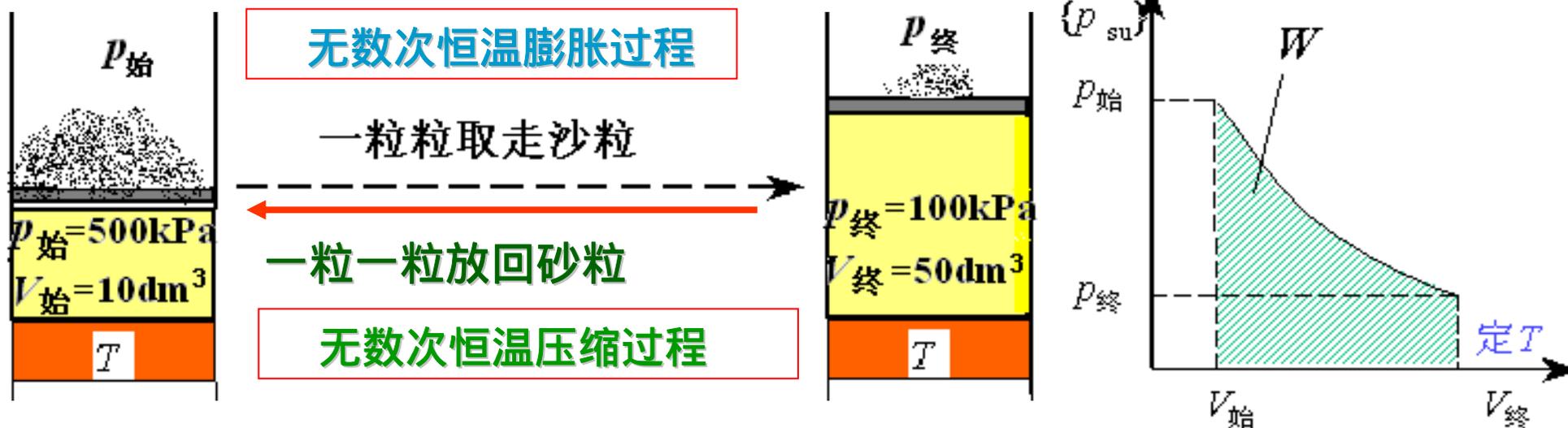
$$W_a = -\int_{V_1}^{V_2} pdV = -\int_{V_1}^{V_2} \frac{nRT}{V} dV = -nRT \int_{V_1}^{V_2} \frac{dV}{V} = nRT \ln \frac{V_1}{V_2} = p_1 V_1 \ln \frac{V_1}{V_2}$$

$$= \left( 5 \times 10^5 \times 10 \times 10^{-3} \ln \frac{10}{50} \right) \text{J} = -8.047 \text{kJ}$$



# 1、可逆过程

## 理想气体恒温膨胀、压缩过程



## 无数次恒温压缩功

$$\delta W = -p_{\text{外}} dV = -(p + dp)dV \approx -pdV$$

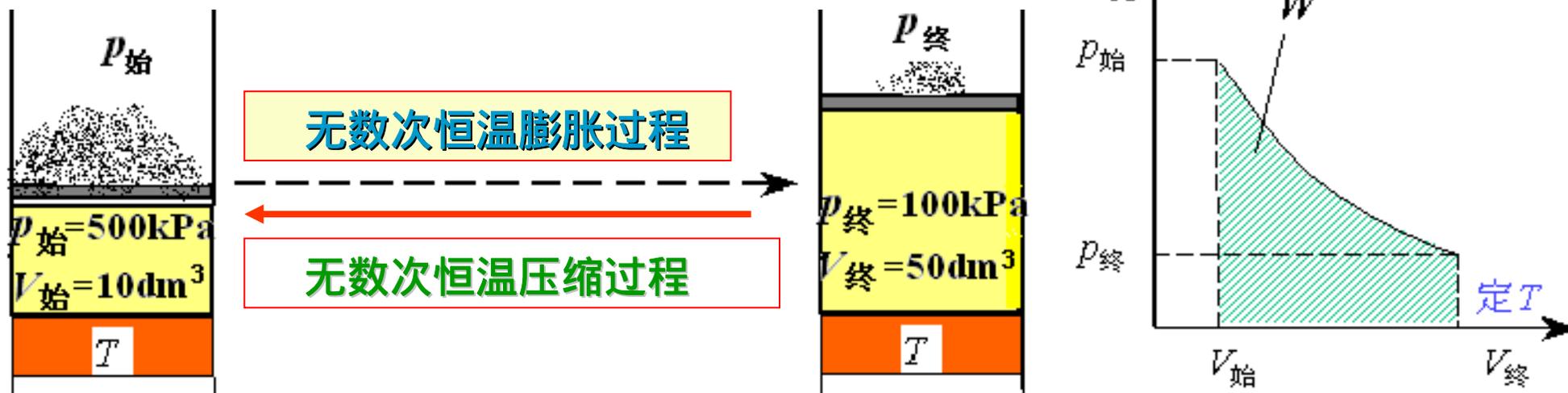
$$W_a^1 = -\int_{V_2}^{V_1} pdV = \int_{V_2}^{V_1} \frac{nRT}{V} dV = nRT \ln \frac{V_2}{V_1} = p_1 V_1 \ln \frac{V_2}{V_1}$$

$$= \left( 5 \times 10^5 \times 10 \times 10^{-3} \ln \frac{50}{10} \right) \text{ J} = 8.047 \text{ kJ}$$



# 1、可逆过程

## 理想气体恒温膨胀、压缩过程



无数次恒温膨胀功 ← 恒温可逆膨胀

$$W_a = -\int_{V_1}^{V_2} p dV = p_1 V_1 \ln \frac{V_1}{V_2} = -8.047 \text{ kJ}$$

无数次恒温压缩功 ← 恒温可逆压缩

$$W_a^1 = -\int_{V_2}^{V_1} p dV = p_1 V_1 \ln \frac{V_2}{V_1} = 8.047 \text{ kJ}$$

正逆过程总的结果是系统恢复到原来的状态；  
环境能够恢复到原来的状态，不留下任何痕迹。  
此时系统对环境作最大功，环境对系统作最小功



## § 2.10 可逆过程与可逆体积功

### 1、可逆过程

理想气体恒温膨胀、压缩过程

可逆过程的特点：

可逆过程的推动力无限小，其间经过一系列平衡态，过程进行得无限缓慢；

可逆过程结束后，系统若沿原途径逆向进行回复到原状态，则环境也同时回复到原状态；

可逆过程系统对环境作最大功（环境对系统作最小功）。



## § 2.10 可逆过程与可逆体积功

### 2. 可逆体积功的计算

#### (1) 理想气体恒温可逆过程

理想气体恒温过程 :  $\Delta U = 0$ ,  $\Delta H = 0$  ,  $Q = -W$

可逆体积功  $\delta W_r = -pdV$

$$W_r = -\int_{V_1}^{V_2} pdV = -\int_{V_1}^{V_2} \frac{nRT}{V} dV = -nRT \int_{V_1}^{V_2} \frac{dV}{V}$$

$$W_r = -nRT \ln \frac{V_2}{V_1} = nRT \ln \frac{p_2}{p_1}$$

适用条件：理想气体 恒温可逆过程



例：1mol某理想气体， $C_{V,m} = 20 \text{ J} \cdot \text{mol}^{-1} \cdot \text{K}^{-1}$  由始态300 K、200 kPa分别经过下列恒温过程变化到终态压力为100 kPa，求 $Q$ 、 $W$ 、 $U$ 、 $H$ 。

- (1) 可逆膨胀；(2) 恒外压膨胀，外压等于终态压力；  
(3) 向真空膨胀。

解：对于理想气体恒温过程有  $\Delta U = 0$ ， $\Delta H = 0$

(1) 可逆膨胀  $W_1 = nRT \ln \frac{p_2}{p_1} = \left[ 1 \times 8.314 \times 300 \times \ln \frac{100}{200} \right] \text{ J} = -1729 \text{ J}$   
 $Q_1 = -W_1 = 1729 \text{ J}$

(2) 恒外压膨胀  $W_2 = -p_{\text{外}}(V_2 - V_1) = -p_2 \left( \frac{nRT}{p_2} - \frac{nRT}{p_1} \right) = -nRT \left( 1 - \frac{p_2}{p_1} \right)$   
 $= \left[ -1 \times 8.314 \times 300 \times \left( 1 - \frac{100}{200} \right) \right] \text{ J} = -1247 \text{ J}$   
 $Q_2 = -W_2 = 1247 \text{ J}$

(3) 向真空膨胀  $W_3 = -p_{\text{外}}(V_2 - V_1) = 0 \text{ J}$   
 $Q_3 = -W_3 = 0 \text{ J}$



## (2) 理想气体绝热可逆过程

### 绝热可逆过程方程式

理想气体绝热  $\delta Q_r = 0$

可逆膨胀或压缩功  $\delta W_r = -pdV$

据热一律得  $dU = \delta Q_r + \delta W_r = -pdV$

理想气体  $dU = nC_{V,m}dT$

$$nC_{V,m}dT = -pdV = -\frac{nRT}{V}dV$$

整理后得： $C_{V,m} \frac{dT}{T} + R \frac{dV}{V} = 0$  即  $C_{V,m} d\ln T + R d\ln V = 0$

理想气体从 $p_1$ 、 $V_1$ 、 $T_1$ 绝热可逆变化至 $p_2$ 、 $V_2$ 、 $T_2$ 时，得积分式

将  $\frac{V_2}{V_1} = \left( \frac{T_2/T_1}{p_2/p_1} \right)$  代入

将  $\frac{T_2}{T_1} = \frac{p_2}{p_1} \cdot \frac{V_2}{V_1}$  代入

$$\left( \frac{T_2}{T_1} \right)^{C_{V,m}} \left( \frac{V_2}{V_1} \right)^R = 1$$

$$\left( \frac{T_2}{T_1} \right)^{C_{p,m}} \left( \frac{p_2}{p_1} \right)^{-R} = 1$$

$$\left( \frac{p_2}{p_1} \right)^{C_{V,m}} \left( \frac{V_2}{V_1} \right)^{C_{p,m}} = 1$$

理想气体绝热可逆过程方程式



# 理想气体绝热可逆过程方程其它表示形式

令  $\gamma = \frac{C_{p,m}}{C_{V,m}}$  称之为热容比

$$C_{V,m} d \ln T + R d \ln V = 0 \quad \text{由于 } R = C_{p,m} - C_{V,m}$$

$$C_{V,m} d \ln T + (C_{p,m} - C_{V,m}) d \ln V = 0$$

$$d \ln T + \left( \frac{C_{p,m}}{C_{V,m}} - 1 \right) d \ln V = 0 \quad \text{即 } d \ln T + (\gamma - 1) d \ln V = 0$$

$$\left( \frac{T_2}{T_1} \right) \left( \frac{V_2}{V_1} \right)^{\gamma-1} = 1$$

$$TV^{\gamma-1} = k \quad (\text{常数})$$

$$\left( \frac{T_2}{T_1} \right) \left( \frac{p_2}{p_1} \right)^{(1-\gamma)/\gamma} = 1$$

理想气体绝热可逆  
过程方程式

$$\left( \frac{p_2}{p_1} \right) \left( \frac{V_2}{V_1} \right)^{\gamma} = 1$$

$$pV^{\gamma} = k \quad (\text{常数})$$



# 理想气体绝热可逆过程的体积功

因为绝热  $Q=0$  据热一律  $U=W$

$$W = nC_{V,m}(T_2 - T_1)$$

$$W = -\int_{V_1}^{V_2} p dV = \frac{p_1 V_1^\gamma}{\gamma - 1} \left( \frac{1}{V_2^{\gamma-1}} - \frac{1}{V_1^{\gamma-1}} \right)$$

证明：  $(p_2/p_1) \cdot (V_2/V_1)^\gamma = 1$   $pV^\gamma = k$  (常数)

$$\begin{aligned} W &= -\int_{V_1}^{V_2} p dV = -\int_{V_1}^{V_2} \frac{k}{V^\gamma} dV = -\left[ \frac{k}{(1-\gamma)V^{\gamma-1}} \right]_{V_1}^{V_2} = -\left[ \frac{k}{(1-\gamma)V_2^{\gamma-1}} - \frac{k}{(1-\gamma)V_1^{\gamma-1}} \right] \\ &= \frac{k}{\gamma-1} \left[ \frac{1}{V_2^{\gamma-1}} - \frac{1}{V_1^{\gamma-1}} \right] = \frac{p_1 V_1^\gamma}{\gamma-1} \left( \frac{1}{V_2^{\gamma-1}} - \frac{1}{V_1^{\gamma-1}} \right) = \frac{1}{\gamma-1} \left[ \frac{p_2 V_2^\gamma}{V_2^{\gamma-1}} - \frac{p_1 V_1^\gamma}{V_1^{\gamma-1}} \right] \\ &= \frac{1}{\gamma-1} (p_2 V_2 - p_1 V_1) = \frac{nR(T_2 - T_1)}{\gamma-1} \end{aligned}$$

$$\therefore \frac{C_{p,m}}{C_{V,m}} = \gamma \quad \frac{C_{p,m} - C_{V,m}}{C_{V,m}} = \gamma - 1 = \frac{R}{C_{V,m}}$$

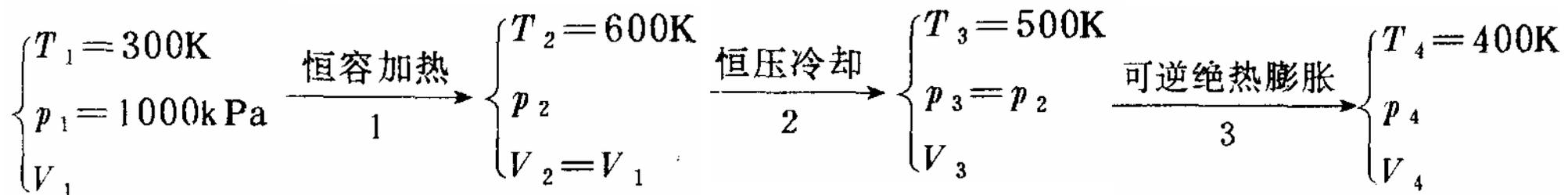
$$\therefore W = \frac{nR(T_2 - T_1)}{\gamma - 1} = nC_{V,m}(T_2 - T_1)$$



例：10mol某理想气体，由始态300K、1000kPa依次经过下列过程：  
 (1) 恒容加热到600K；(2) 再恒压冷却到500K；(3) 最后可逆绝热膨胀至400K。已知该气体的热容比  $\gamma = 1.4$ ，试求整个过程的  $Q$ 、 $W$ 、 $U$ 、 $H$ 。

解：简要写明系统的状态变化的途径和特征

$$n = 10\text{mol}$$



$$\text{已知： } \gamma = \frac{C_{p,m}}{C_{v,m}} = 1.4, \quad C_{p,m} - C_{v,m} = R$$

$$\text{解得 } C_{p,m} = 3.5R, \quad C_{v,m} = 2.5R$$

$$\Delta U = \int_{T_1}^{T_4} nC_{v,m} dT = nC_{v,m}(T_4 - T_1) = [10 \times 2.5 \times 8.314 \times (400 - 300)] \text{J} = 20.79 \text{ kJ}$$

$$\Delta H = \int_{T_1}^{T_4} nC_{p,m} dT = nC_{p,m}(T_4 - T_1) = [10 \times 3.5 \times 8.314 \times (400 - 300)] \text{J} = 29.10 \text{ kJ}$$



$$\left\{ \begin{array}{l} T_1 = 300\text{K} \\ p_1 = 1000\text{kPa} \\ V_1 \end{array} \right. \xrightarrow[1]{\text{恒容加热}} \left\{ \begin{array}{l} T_2 = 600\text{K} \\ p_2 \\ V_2 = V_1 \end{array} \right. \xrightarrow[2]{\text{恒压冷却}} \left\{ \begin{array}{l} T_3 = 500\text{K} \\ p_3 = p_2 \\ V_3 \end{array} \right. \xrightarrow[3]{\text{可逆绝热膨胀}} \left\{ \begin{array}{l} T_4 = 400\text{K} \\ p_4 \\ V_4 \end{array} \right.$$

功是过程的变量，应分步计算后求和

$$W_1 = 0$$

$$W_2 = -p_2(V_3 - V_2) = -nR(T_3 - T_2)$$

$$W_3 = \Delta_3^4 U = nC_{V,m}(T_4 - T_3)$$

整个过程的功为

$$\begin{aligned}
 W &= W_2 + W_3 = -nR(T_3 - T_2) + nC_{V,m}(T_4 - T_3) \\
 &= [10 \times 8.314 \times (500 - 600) + 10 \times 2.5 \times 8.314 \times (400 - 500)] \text{ J} \\
 &= -12.47 \text{ kJ}
 \end{aligned}$$

整个过程的热为

$$Q = \Delta U - W = [20.79 - (-12.47)] \text{ kJ} = 33.26 \text{ kJ}$$

