

第十章 热力学第一定律

§ 10.1 功, 热量, 热力学第一定律

§ 10.2 准静态过程

§ 10.3 热容

§ 10.4 绝热过程

§ 10.5 循环过程

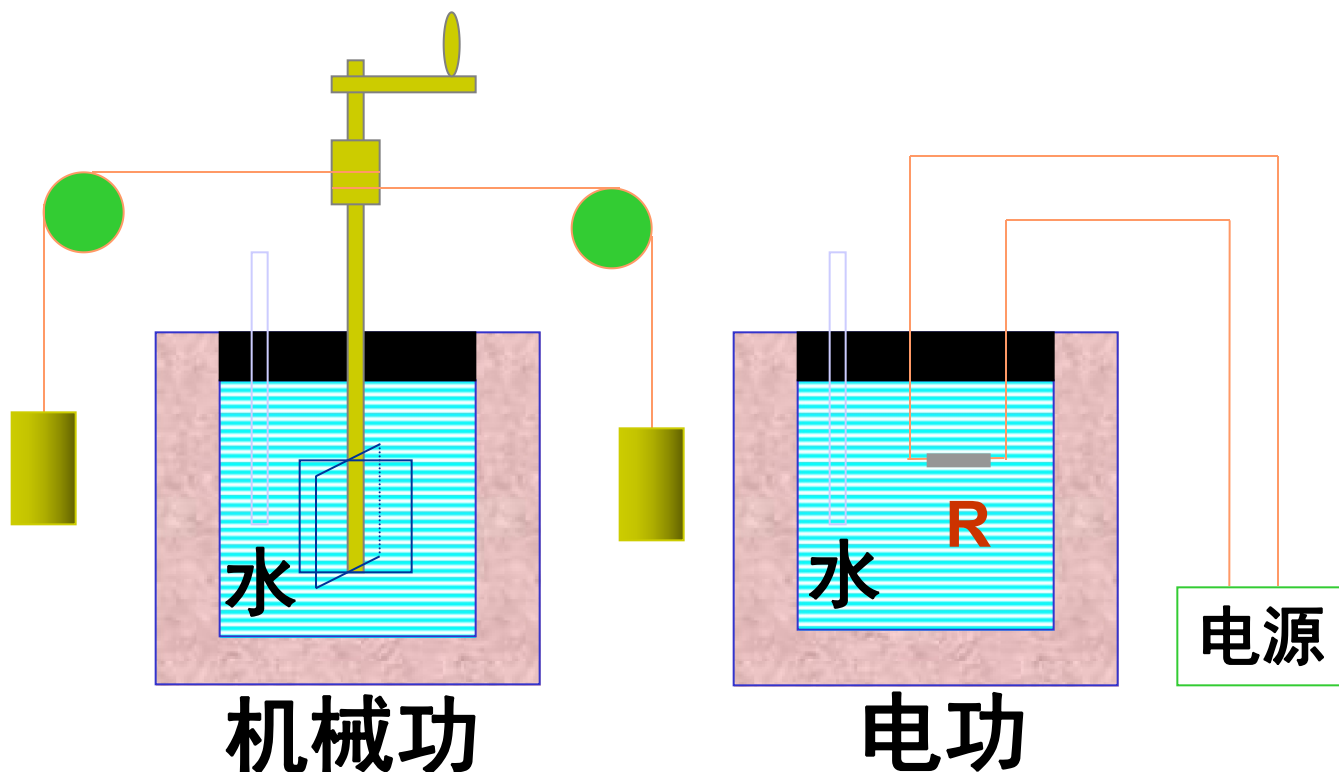
§ 10.6 卡诺循环

§ 10.7 致冷循环

§ 10.1 功, 热量, 热力学第一定律

一. 功

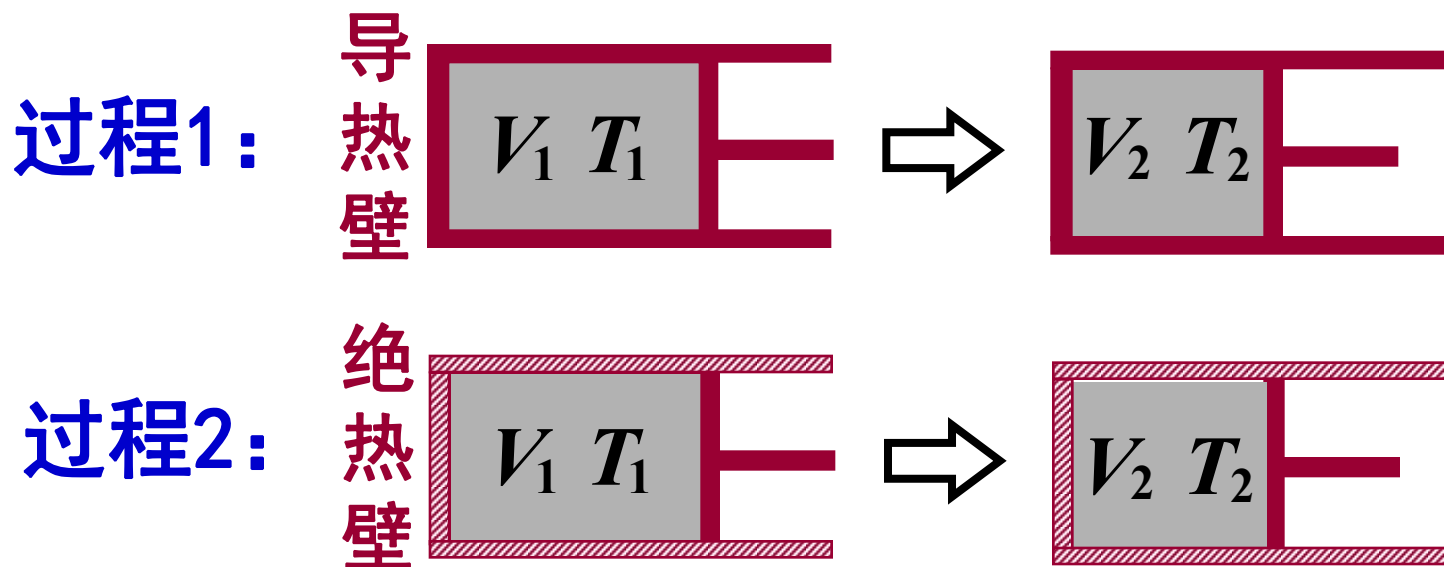
做功可改变系统的状态



基本特征: 有规则动能 \rightarrow 无规则动能

功是一个过程量：

功不仅与系统的始、末状态有关，而且与所经历的过程有关。



系统始、末态相同。过程1和2做功一样吗？

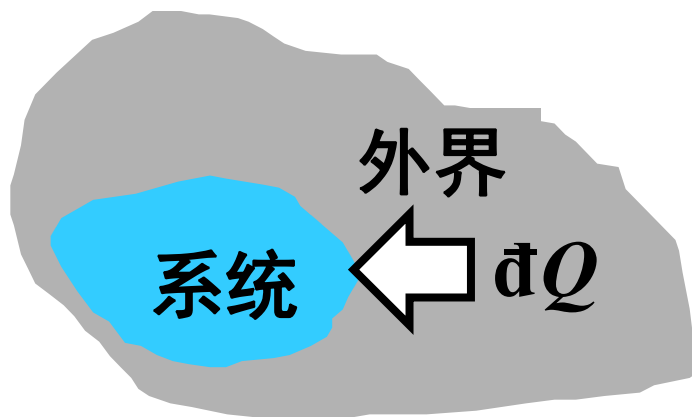
二. 热量

传热也可以改变系统的状态。

传热条件：系统和外界温度不同，且不绝热。

热量：通过温度差传递的能量

$$\mathrm{d}Q \begin{cases} >0 & \text{系统从外界吸热} \\ <0 & \text{系统向外界放热} \end{cases}$$



◆ 热量也是过程量

◆ 传热的微观本质是：分子无规则运动的能量从高温物体向低温物体传递。

三. 内能

◆ 复习:

微观上热力学系统的内能是指什么?

内能是状态量 ; 对于一定质量的气体:

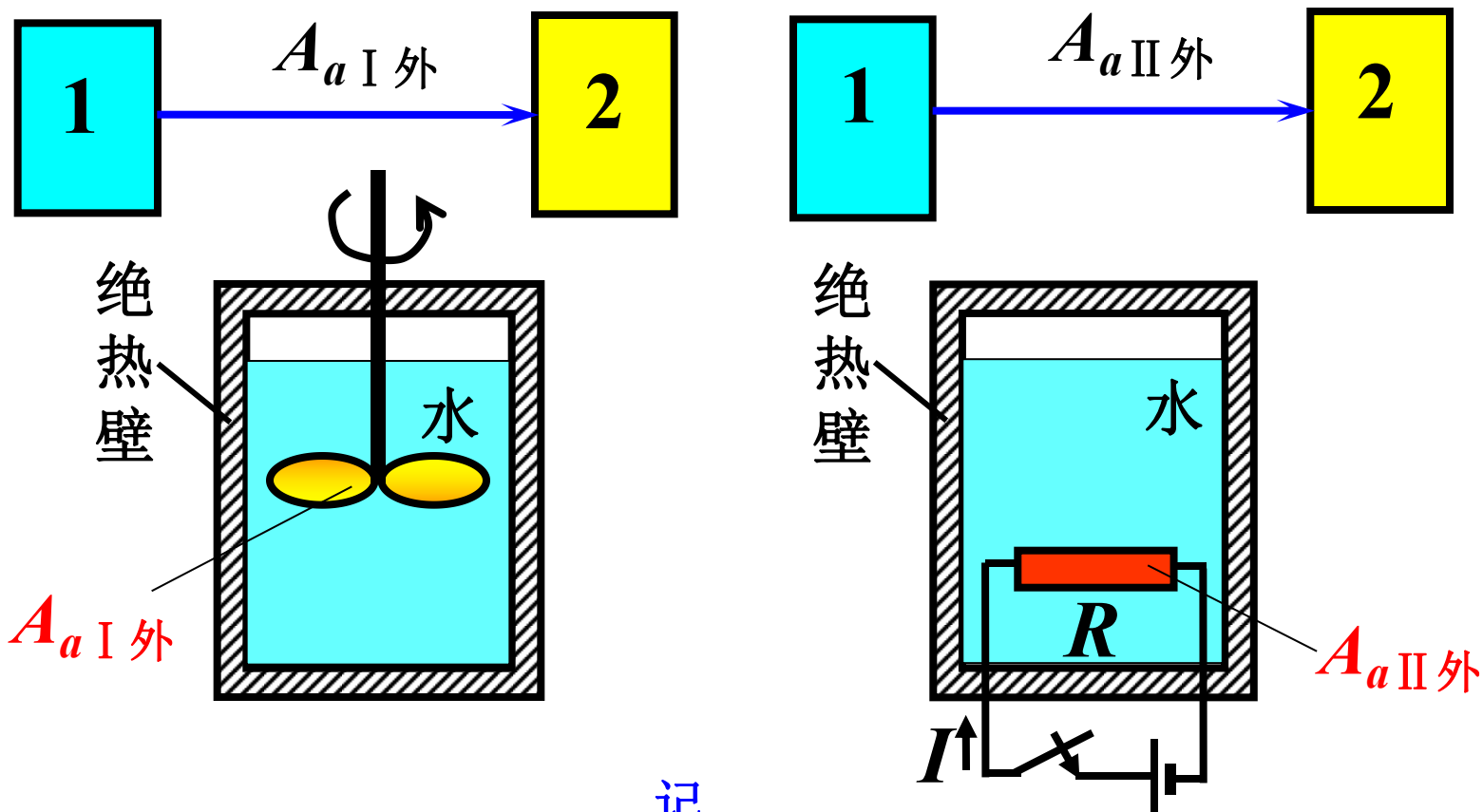
内能一般有 $E = E(T, V)$

或 $E = E(T, P)$

对于一定质量的**理想气体**: $E = E(T)$

对于**刚性理想气体**公式: $E = \nu \frac{i}{2} R T$

◆ 宏观上（热力学中）内能的定义：



实验： $A_{aI外} = A_{aII外} = A'_{a12}$

存在由系统状态决定的能量，即内能

定义：内能 E 的增量

$$E_2 - E_1 \equiv A'_{a12}$$

（右为外界对系统做的绝热功）

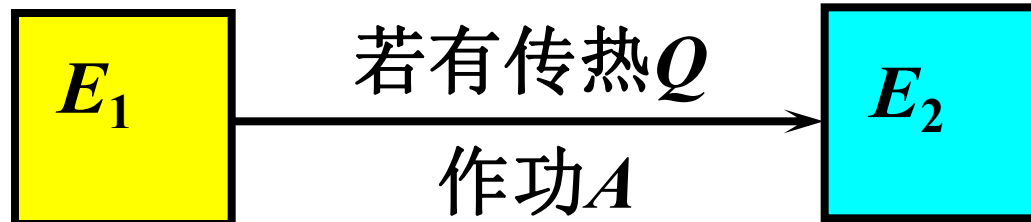
$$\Delta E = -A_a$$

（ A_a 为系统对外界做的绝热功）

系统内能的增量等于系统对外界做的绝热功
的负值-----热力学对内能的宏观定义

问题：上面绝热情况下，

$$0 = \Delta E + A_a$$



它们之间
有什么关系？

四. 热力学第一定律

◆ 实验结果：对于任一过程 $Q = \Delta E + A$

符号规定： $Q > 0$ 系统吸热

$\Delta E > 0$ 系统内能增加

$A > 0$ 系统对外界做功

◆ 热力学第一定律是反映热现象中
能量转化与守恒的定律。

另一叙述：第一类永动机是不可能制成的

◆ 对于任一元过程 $dQ = dE + dA$

热力学第一定律适用于 任何系统的任何过程

§ 10.2 准静态过程

准静态过程：

过程中每一时刻可认为系统处于平衡态。

- 过程：意味着状态的变化；
平衡态：状态不变。 如何统一？
统一于过程进行“无限缓慢”！
- 物理上的“无限缓慢”，何义？

弛豫时间——

系统由非平衡态趋于平衡态所需时间。
若过程所用时间 \gg 弛豫时间
——可看作无限缓慢 “理想化”

例如：气体的准静态压缩

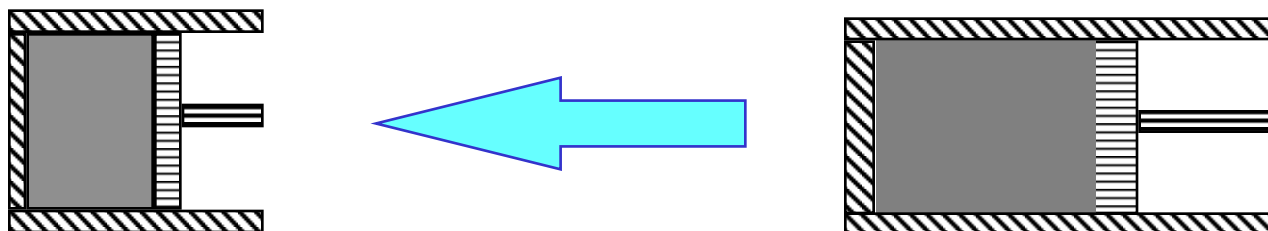
压缩时： P 由不均匀到均匀的弛豫时间

$$\tau \approx \frac{l}{v}$$

容器线度

分子速率

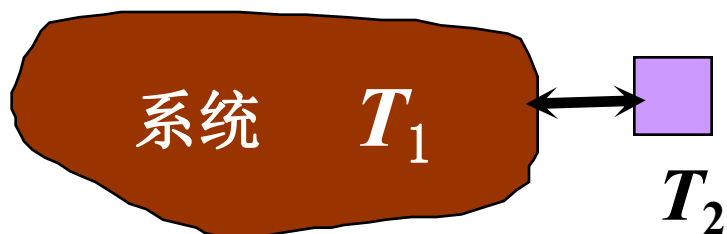
$$\tau \approx 10^{-3} \text{ 秒}$$



过程时间 ~ 1 秒

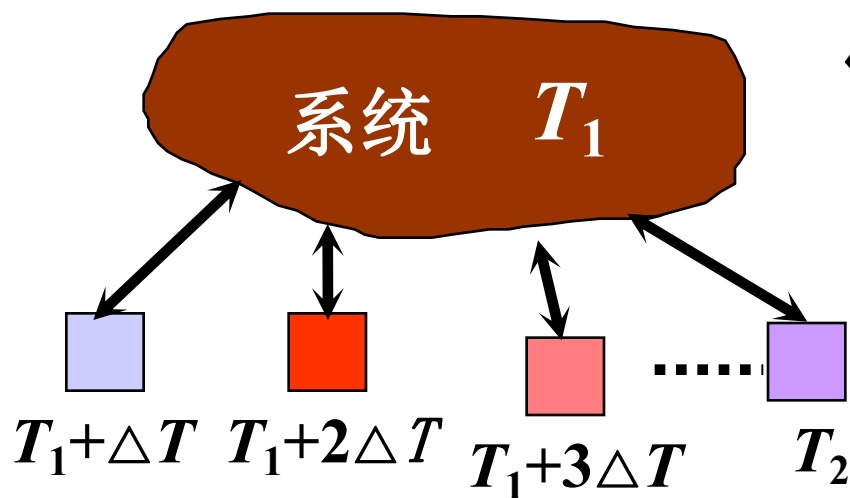
压缩所用时间为 1 秒 \gg 弛豫时间 (10^{-3} S)。
——过程中保持系统与外界的压强差为无穷小

又如：准静态传热



T_1 与外界的 T_2 为有限温差

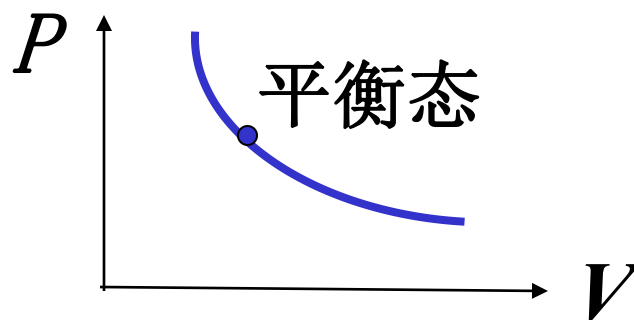
有限温差下的热传导，
为非准静态过程！

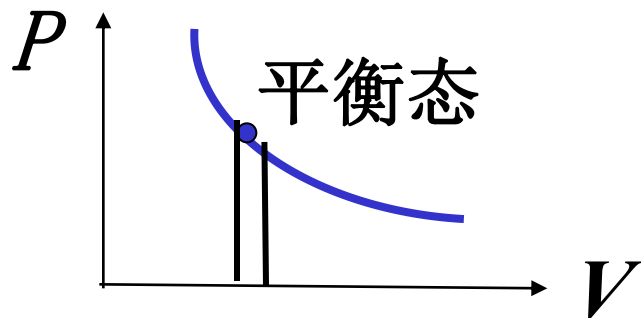
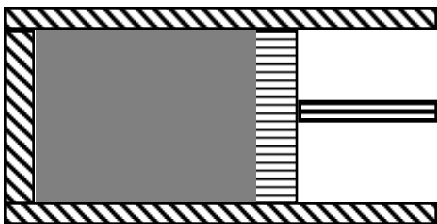


保持系统与外界无限小温差

无限小温差下的热传导
为准静态过程！

状态图上准静态过程
为连续曲线





$$F = PS$$

$$\mathrm{d}A = F\mathrm{d}l = PS\mathrm{d}l = PdV$$

§ 10.3 热容

一. 热容

设系统温度升高 dT ，所吸收的热量为 dQ

系统的热容： $C = \frac{dQ}{dT}$ 单位：J/K

热容是一个过程量。

1、定压热容 $C_p = \left(\frac{dQ}{dT} \right)_p$ (压强不变)

2、定体热容 $C_V = \left(\frac{dQ}{dT} \right)_V$ (体积不变)

二. 摩尔热容

1mol物质的热容

$$C_m = \frac{C}{\nu} \quad \text{单位: J/(mol}\cdot\text{K)}$$

三. 理想气体的摩尔热容

1、定体摩尔热容

$$\delta Q = dE + p dV = dE$$

$$C_{V,m} = \frac{C_V}{\nu} = \frac{1}{\nu} \left(\frac{\delta Q}{dT} \right)_V = \frac{1}{\nu} \frac{dE}{dT}$$

2、理想气体内能公式（宏观）

对于任意无限小过程

$$dE = \left(\frac{\partial E}{\partial T} \right)_V dT + \left(\frac{\partial E}{\partial V} \right)_T dV$$

理想气体
 $E \sim V$ 无关

$$= \frac{dE}{dT} dT = \nu C_{V,m} dT$$

对于任意过程，若 $C_{V,m}$ = 常数，则

$$\Delta E = \nu C_{V,m} \Delta T$$

对理想气体，热力学第一定律可表为

$$\mathrm{d}Q = \nu C_{V,\mathrm{m}} \mathrm{d}T + p \mathrm{d}V$$

3、迈耶公式（理想气体定压和定容摩尔热容的关系）

$$C_{p,\mathrm{m}} = C_{V,\mathrm{m}} + R$$

$$\begin{aligned} \text{证明: } C_{p,\mathrm{m}} &= C_{V,\mathrm{m}} + p \left(\frac{\mathrm{d}V}{\mathrm{d}T} \right)_p \\ &= C_{V,\mathrm{m}} + p \frac{\mathrm{d}}{\mathrm{d}T} \frac{RT}{p} \\ &= C_{V,\mathrm{m}} + R \end{aligned}$$

4、比热比： $\gamma \equiv \frac{C_p}{C_V} = \frac{C_{p,m}}{C_{V,m}} = 1 + \frac{R}{C_{V,m}} > 1$

5、经典热容：由经典能量均分定理得

$$\left(E = \nu \frac{i}{2} RT, \quad i = t + r + 2s \right)$$

$$C_{V,m} = \frac{1}{\nu} \frac{dE}{dT} = \frac{i}{2} R,$$

$$C_{p,m} = \frac{i+2}{2} R, \quad \gamma = \frac{i+2}{i}$$

§ 10.4 绝热过程

系统和外界无热量交换的条件下进行的过程，称为绝热过程。

如何实现绝热过程？

- 1、用理想的绝热壁把系统和外界隔开。
- 2、过程进行得很快，以至于系统来不及与外界进行显著的热交换。

例. 内燃机气缸内气体的膨胀、压缩；
空气中声音传播引起局部膨胀或压缩。

一. 理想气体准静态绝热过程

热传导时间 > 过程时间 > 驰豫时间

绝热

准静态

◆ 过程方程:

$$PV^\gamma = C_1$$

或 $TV^{\gamma-1} = C_2, \quad P^{\gamma-1} / T^\gamma = C_3$

推导过程方程:

(1) 先考虑一绝热的元过程, 写出热一律:

因为 $dQ = 0, dA = -dE,$

对准静态过程有 $PdV = -\nu C_{V,m}dT \quad (1)$

$$PdV = -\nu C_{V,m} dT \quad (1)$$

(2) 再对理想气体状态方程取微分：

$$PdV + VdP = \nu R dT \quad (2)$$

将(1)式的 dT 代入(2)式，并化简

$$PdV + VdP = -R \frac{PdV}{C_{V,m}}$$

$$C_{V,m} PdV + C_{V,m} VdP = -RPdV$$

$$\gamma PdV + VdP = 0$$

$$\text{有} \quad \gamma \frac{dV}{V} = -\frac{dP}{P}$$

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

对上式积分得 $\ln P + \gamma \ln V = C$

$$PV^\gamma = C_1 \quad (\text{泊松方程})$$

(以上过程方程的推导方法有典型性)

将其与理想气体状态方程结合，可得另两个方程

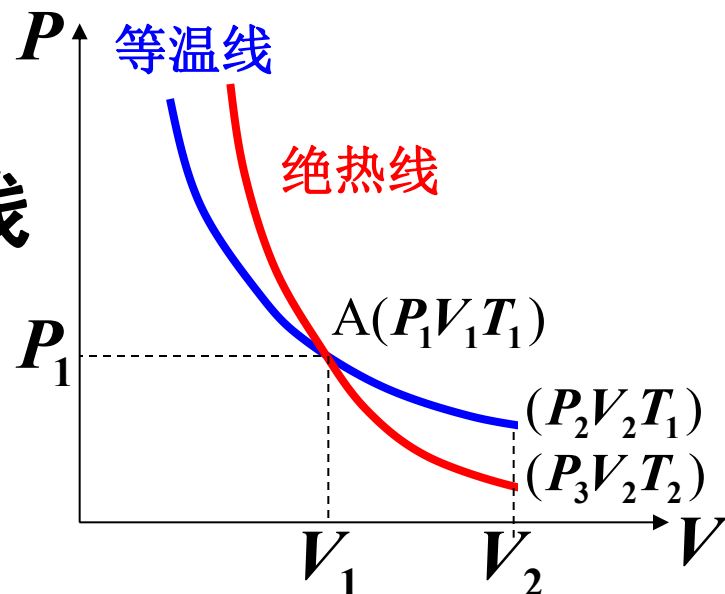
◆ 绝热线：

理想气体的绝热线比等温线“更陡”

【证明】 设一等温线和一绝热线在 A 点相交

数学方法

比较A点处等温线与绝热线的斜率 (注意 $\gamma > 1$)。



物理方法

$$P = n k T$$

(1) 从A点沿等温膨胀过程 $V \uparrow \text{---} n \downarrow \text{---} P \downarrow$

(2) 从A点沿绝热膨胀过程 $V \uparrow \text{---} n \downarrow \text{---} P \downarrow$

且因绝热对外做功 $E \downarrow \text{---} T \downarrow \text{---} P \downarrow$

$$\therefore P_3 < P_2.$$

(注意绝热线上各点温度不同)

◆ 能量转换关系:

$$Q=0$$
$$\Delta E = \nu C_{V,m} \Delta T$$

间接法 $A = -\Delta E = \nu C_{V,m} (T_1 - T_2) \cdots \cdots (1)$

绝热过程靠减少系统的内能来对外做功。

功也可以**直接由定义**计算:

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

(1) , (2) 两式的结果应该一样,
请大家课下证明之。

二. 绝热自由膨胀



(1) 过程特点：为非准静态过程：

$PV^\gamma = C$ 不适用！ 无过程方程可言！。

(2) 能量转换关系：

绝热自由： $Q=0, A=0$ ； 由热一律： $E_2=E_1$

理想气体： $T_{\text{末}} = T_{\text{初}} = T$

三. 理想气体的多方过程

某个准静态过程中，若相应摩尔热容 C 为常量
有过程方程 $PV^n = \text{常量}$

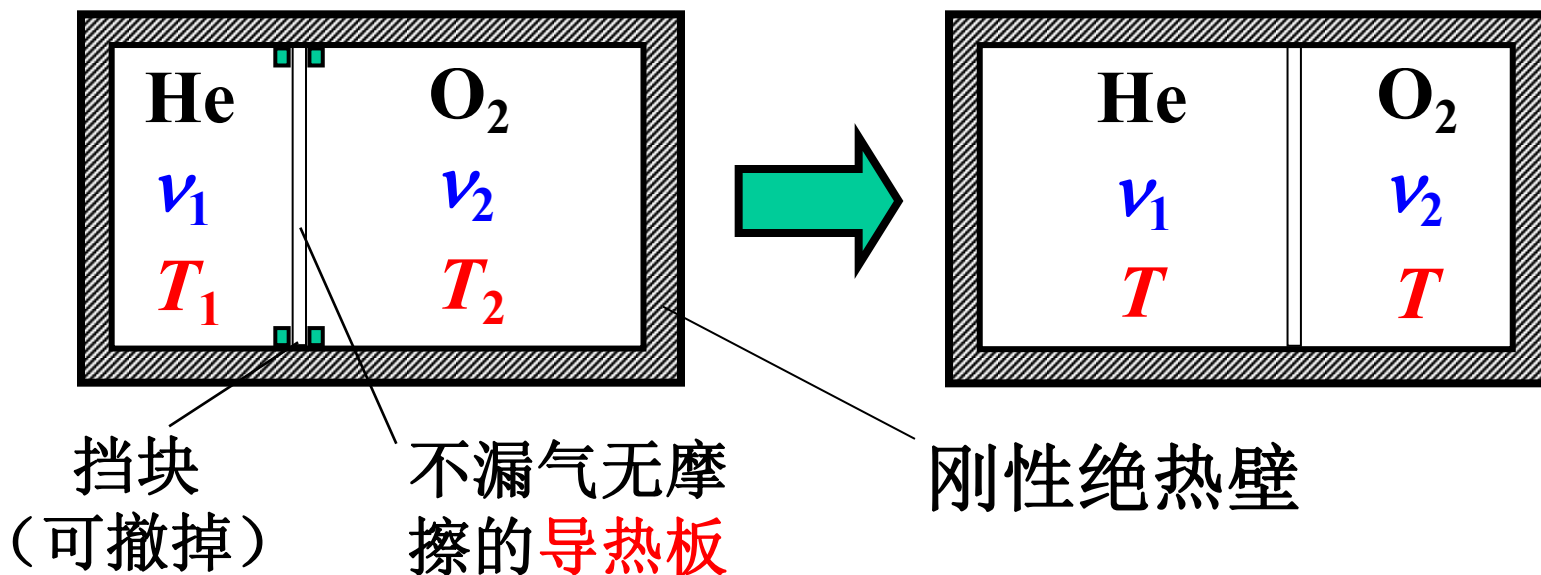
多方指数 $n = \frac{C_m - C_{p,m}}{C_m - C_{V,m}}$ C_m — 摩尔热容

方程的导出：自己试试！

此方程概涵了各等值过程方程和绝热过程方程。

例如：对绝热过程： $C=0, n=\gamma \rightarrow$ 绝热方程...

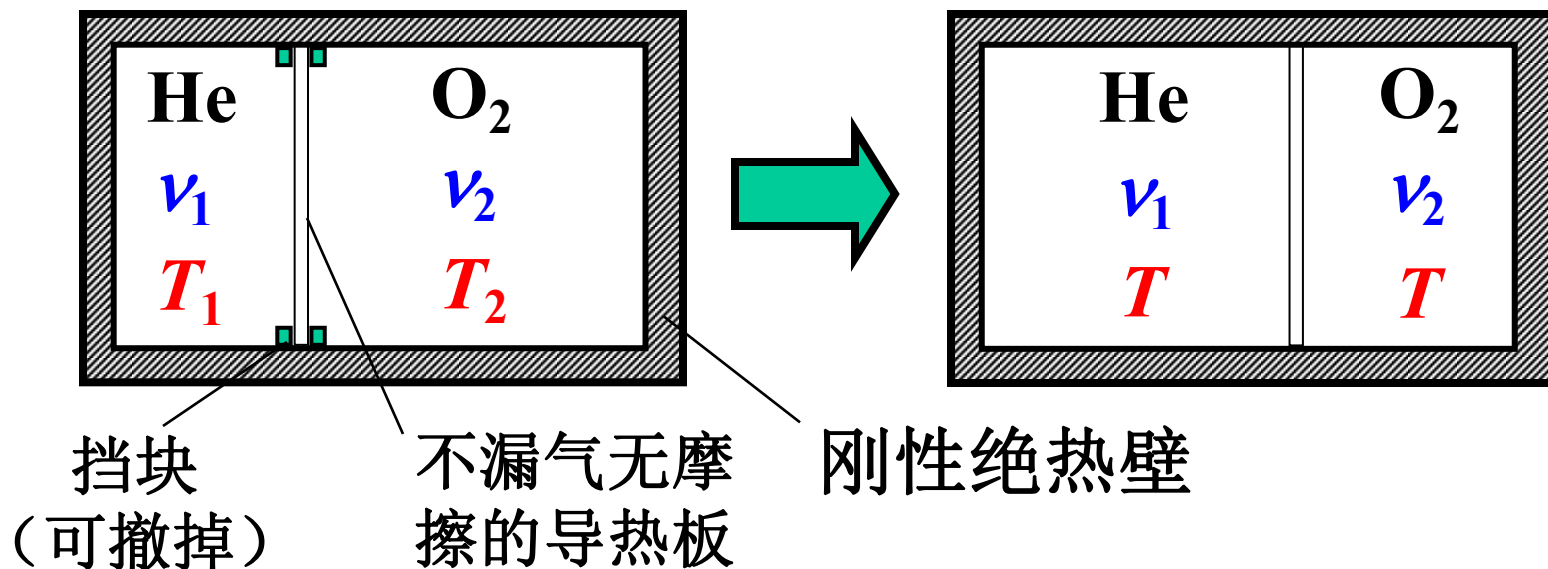
例. 已知: ν_1 mol、温度为 T_1 的 He 气, 和 ν_2 mol、温度为 T_2 的 O_2 气, 经历如图所示的过程。



求: 终态的 $T = ?$

【解】在该过程中, 虽然 He 和 O_2 之间有热和功的交换, 但它们总体的内能是不变的。

“整体法”:



即

$$\Delta E_{\text{He}} + \Delta E_{\text{O}_2} = 0$$

$$\nu_1 C_{V,\text{mHe}} (T - T_1) + \nu_2 C_{V,\text{mO}_2} (T - T_2) = 0$$

将 $C_{V,\text{mHe}} = \frac{3}{2}R$ 和 $C_{V,\text{mO}_2} = \frac{5}{2}R$ 代入上式,

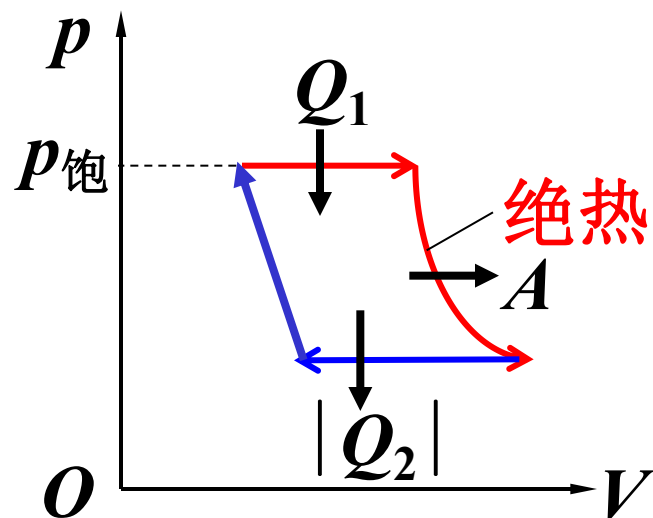
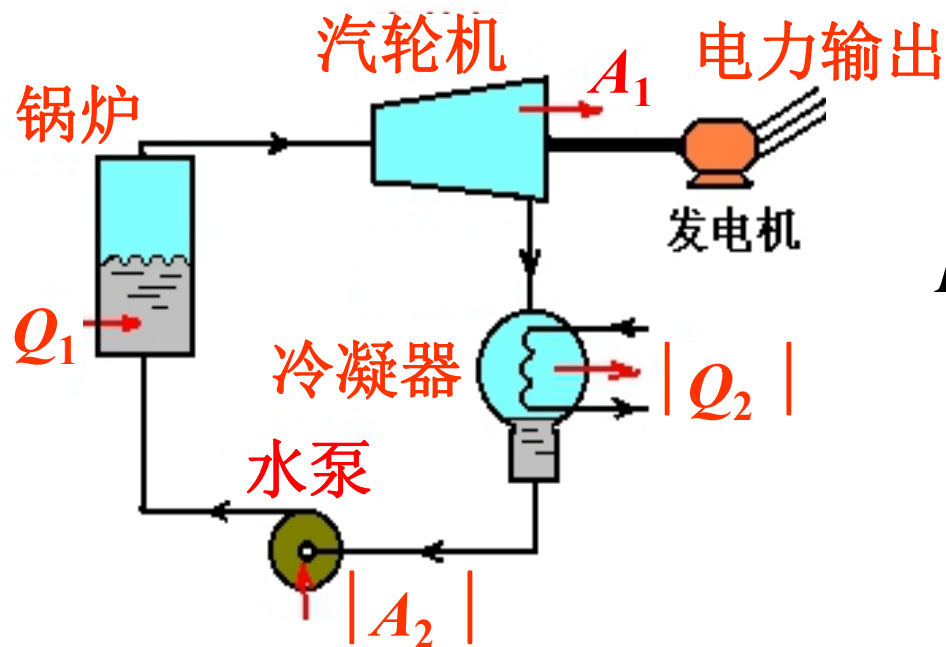
得

$$T = \frac{3\nu_1 T_1 + 5\nu_2 T_2}{3\nu_1 + 5\nu_2}$$

§ 10.5 循环过程

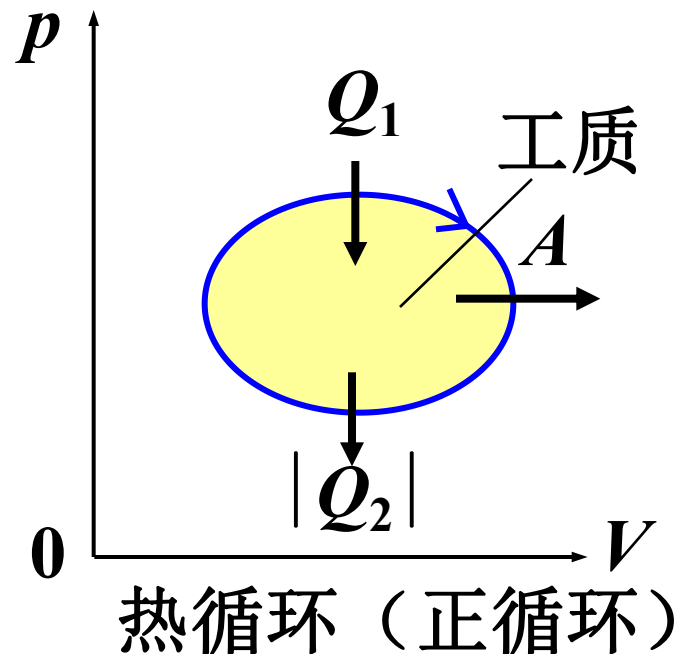
循环过程：系统（如热机中的工质）经一系列变化后又回到初态的整个过程叫循环过程。

实例：火力发电厂的热力循环



如果循环的各阶段均为准静态过程，则循环过程可用状态图（如 $p - V$ 图）上的闭合曲线表示。

定义**热循环效率**

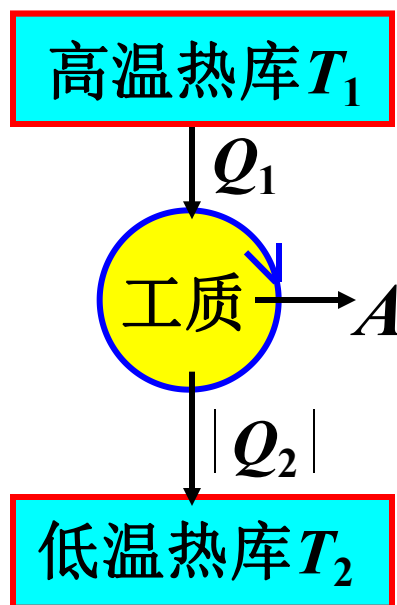


$$\eta = \frac{A}{Q_1} = \frac{Q_1 - |Q_2|}{Q_1} = 1 - \frac{|Q_2|}{Q_1}$$

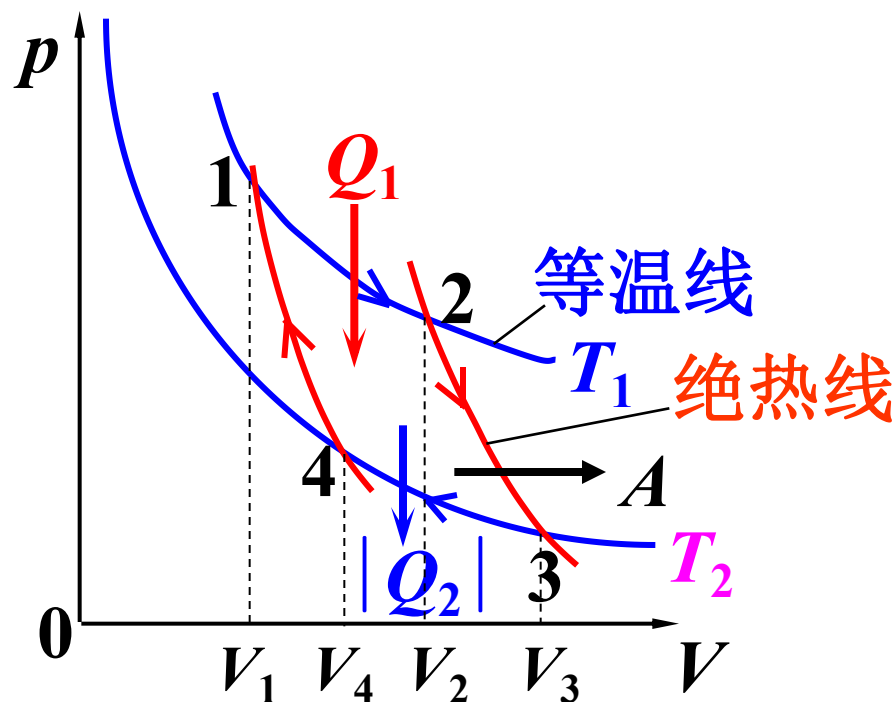
$$\eta_{\text{蒸汽机}} \sim \text{十几} \% , \quad \eta_{\text{内燃机}} \sim 20 - 30 \%$$

§ 10.6 卡诺循环

卡诺循环：工质只和两个恒温热库交换热量的准静态、无摩擦循环。



热机循环示意图



对理想气体工质： $A_1 = \int_{V_1}^{V_2} PdV = \int_{V_1}^{V_2} \frac{\nu RT_1}{V} dV = \nu RT_1 \ln \frac{V_2}{V_1}$

等温
过程

$$1 \rightarrow 2: \quad Q_1 = A_1 = \nu RT_1 \ln \frac{V_2}{V_1}$$

$$3 \rightarrow 4: \quad |Q_2| = |A_2| = \nu RT_2 \ln \frac{V_3}{V_4}$$

$$\eta_c = 1 - \frac{|Q_2|}{Q_1} = 1 - \frac{T_2 \ln \frac{V_3}{V_4}}{T_1 \ln \frac{V_2}{V_1}}$$

绝热
过程

$$\left. \begin{array}{l} 2 \rightarrow 3: \quad T_1 V_2^{\gamma-1} = T_2 V_3^{\gamma-1} \\ 4 \rightarrow 1: \quad T_1 V_1^{\gamma-1} = T_2 V_4^{\gamma-1} \end{array} \right\} \frac{V_2}{V_1} = \frac{V_3}{V_4}$$

(闭合条件)

卡诺热机循环的效率

$$\eta_c = 1 - \frac{T_2}{T_1}$$

说明：① η_c 与理气种类、 M 、 p 、 V 的变化无关，
只与 T_1 、 T_2 有关。

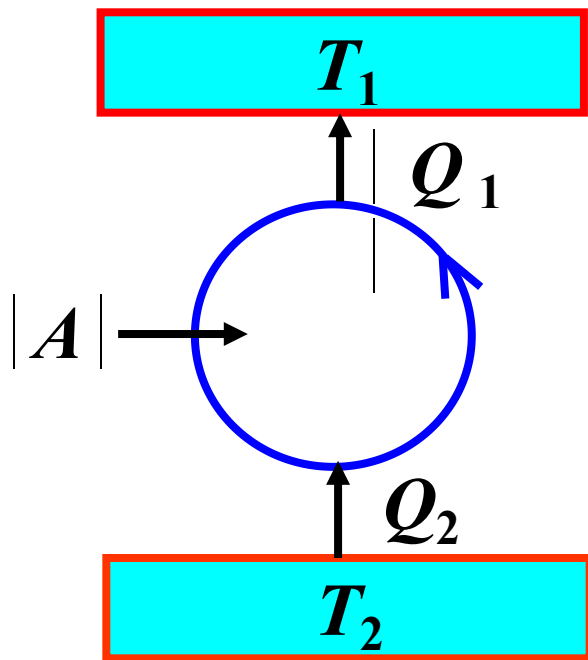
② $T_1 \uparrow$ ， $T_2 \downarrow \rightarrow \eta_c \uparrow$ ，实用上是 $\uparrow T_1$ 。

现代热电厂： $T_1 \sim 600\text{ }^\circ\text{C}$ ， $T_2 \sim 30\text{ }^\circ\text{C}$
(900K) (300K)

理论上： $\eta_c \sim 65\%$ ，实际： $\eta < 40\%$ ，

原因：非卡诺，非准静态，有摩擦。

Δ § 10.7 致冷循环



致冷系数

$$w = \frac{Q_2}{|A|}$$

卡诺致冷机

$$w_c = \frac{T_2}{T_1 - T_2}$$