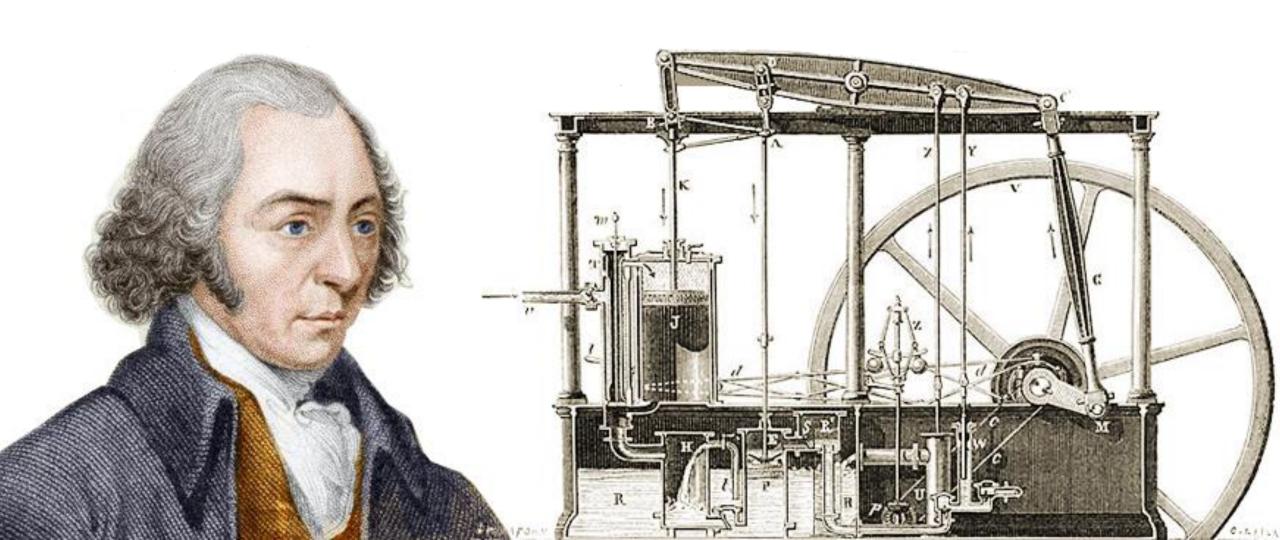
第十章 热力学第一定律



第十章 热力学第一定律

§ 10.1 准静态过程

§ 10.2 功

§ 10.3 内能、热量、热力学第一定律 ■

§ 10.4 热容量

§ 10.5 绝热过程

§ 10.6 循环过程

§ 10.7 卡诺循环

§ 10.8 致冷循环

§ 10.1 准静态过程

热力学系统从一个状态变化到另一个状态,

称为热力学过程,简称"过程"。

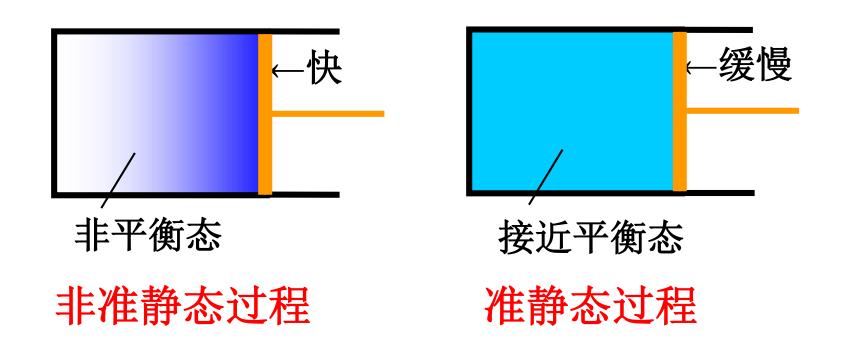
过程进行的任一时刻,系统状态并非平衡态。



热力学中为了利用平衡态的性质,需要引入准静态过程的概念。

准静态过程:系统的每一状态都无限接近于平衡态的过程,即准静态过程是由一系列平衡态组成的过程。

准静态过程是理想化过程,是实际过程近似。



过程只有进行得无限缓慢,每个中间态才可看作是平衡态。

如何判断"无限缓慢"?

引入弛豫时间 τ :

平衡破坏 \longrightarrow 恢复平衡 250

当 $\Delta t_{\text{过程}} > \tau$ 时,过程就可视为准静态过程。

无限缓慢是个相对概念。

例如,内燃机气缸内中气体经历的过程: 气体压强p的弛豫时间:

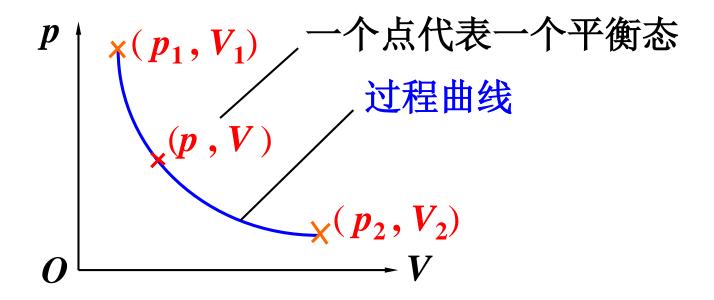
$$\tau_p = \frac{L}{\overline{\boldsymbol{v}}} - \frac{\int \text{fut} d\boldsymbol{g}}{\int \text{figure of the problem}}$$

$$\frac{L \sim 10^{-1} \,\mathrm{m}}{\bar{v} \sim 10^2 \,\mathrm{m/s}} \right\} \tau_p \sim 10^{-3} \,\mathrm{s}$$

活塞运动周期 $\Delta t \sim 10^{-2} \,\mathrm{s} > \tau_p \sim 10^{-3} \,\mathrm{s}$,

所以汽缸的压缩过程可认为是准静态过程。

准静态过程用过程曲线描述:

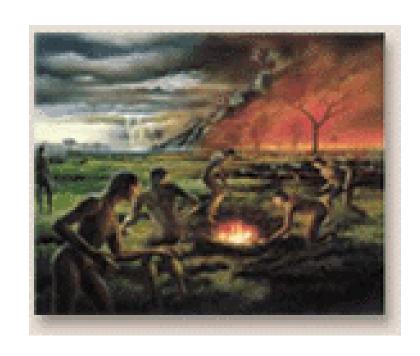


改变系统状态的方法: 1. 作功

2. 传热

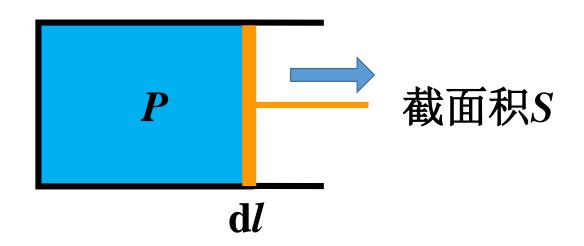
§ 10.2 功

- 做功可以改变系统的状态
 - •摩擦升温(机械功)、电加热(电功)



钻木取火

功



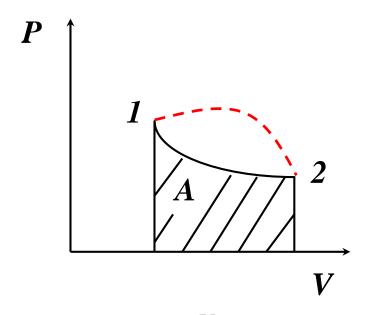
气体对外界所做的功: PSdl

准静态过程

气体对外界所做的功: dA = PdV

功有正有负 dA < 0

外界对系统做功

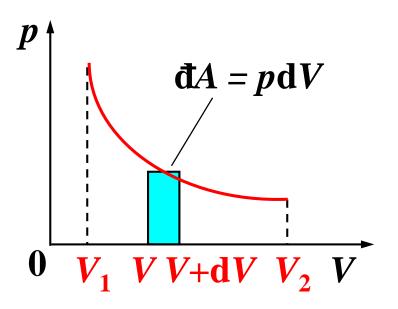


总功:
$$A = \int_{V_1}^{V_2} P dV$$

做功的多少和状态的变化过程有关

体积功 dA = pdV dA = pdV dA = k 是微小量,非全微分。 系统对外界作功:

$$A = \int_{V_1}^{V_2} p \, dV \quad \text{过程量} \quad 0 \quad V_1 \quad V \quad V + dV \quad V_2 \quad V$$



此外还有摩擦功、电流功、电磁场的功等。

通过作功改变系统热力学状态的微观实质:

分子规则运动的能量 通过碰撞转变为 分子

无规则运动的能量—热运动能量。

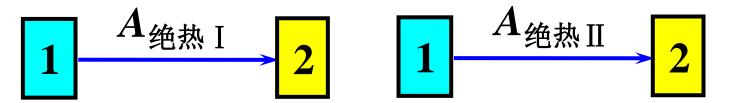
§ 10.3内能,热量,热力学第一定律

热力学是独立于统计物理的。对于内能和热量这些基本概念及其度量,热力学和统计物理都有各自明确的定义。

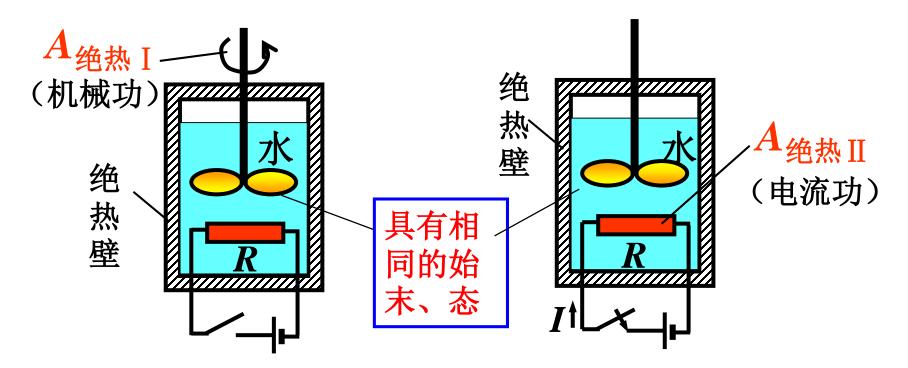
独立于气体动理论,本节将讲述热力学中的内能和热量的概念及其度量。

一. 内能

系统状态可以只通过绝热作功来改变。



例如,由水、叶轮和电阻组成的系统:



实验表明:

对绝热过程,只要状态1和2确定,就有:

$$A_{\text{绝热I}} = A_{\text{绝热II}}$$
 — 与手段、过程无关

由此可定义系统的一个状态量 — 内能 E 。 定义内能 E 的增量满足关系:

$$oldsymbol{E_2} - oldsymbol{E_1} = oldsymbol{A}_{ ext{ iny A}_{1
ightarrow 2}(\text{外界})}$$

上式同时给出了内能的度量方式:可用绝热做功多少进行度量。

内能

如同P,V,T是系统的状态量

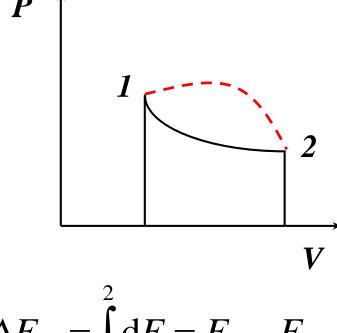
理想气体的内能:

$$E = \frac{i}{2} \nu RT$$

范德瓦尔斯气体内能

$$E = \frac{i}{2}vRT - \frac{v^2a}{V}$$

内能的变化: dE



$$\Delta E_{12} = \int_{1}^{2} dE = E_2 - E_1$$

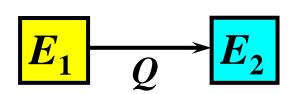
只与初末状态有关,而与过程无关

二. 热量

系统状态可以只通过传递热量来改变。

热量:通过温度差传递的能量,用Q表示。

考虑一个只传热不作功的过程:





定义热量:

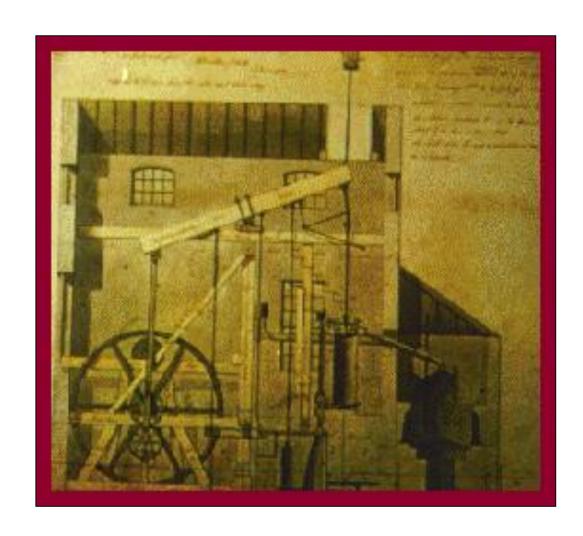
$$Q = (E_2 - E_1)_{\pi$$
作功

Q > 0 系统吸热

Q < 0 系统放热

传热的微观本质是:分子无规则运动的能量通过碰撞从高温物体向低温物体传递。

三. 热力学第一定律



瓦特早期发明的蒸汽机

实验表明: 热量、内能和功之间的关系是:

系统从外界吸收的热量等于系统内能的增量加上系统对外界作的功。

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

— 热力学第一定律

A > 0 系统对外作正功,

Q > 0 系统吸热。

内能 E 是状态量,功 A 是过程量,由热力学第一定律可知,热量 Q 必然是过程量。

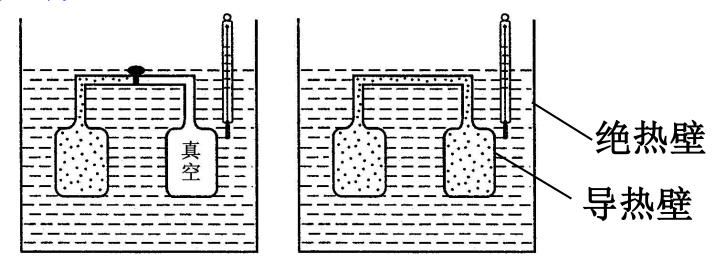
对任意元过程: $\mathbf{d}Q = \mathbf{d}E + \mathbf{d}A$

热力学第一定律是热现象中的能量转化与守恒的定律,因此适用于任何热力学系统的任何过程,对非准静态过程也成立。

违反热 I 律的"永动机"称为"第一类永动机"。

【TV】第一类永动机 (饮水鸟永动机)

焦耳定律



实验现象:稀薄气体在自由膨胀过程中,温度保持不变,是绝热自由膨胀过程。

结论: 理想气体内能 E 只与温度 T 有关,与体积 V 无关:

$$E_{$$
理气 $}=E(T)$

§ 10.4 热容量

一. 摩尔热容量

热容量: 系统温度升高1度所吸收的热量。

$$C = \frac{dQ}{dT}$$

定体热容量
$$C_V = (\frac{dQ}{dT})_V$$
 (体积不变)

定压热容量
$$C_p = (\frac{dQ}{dT})_p$$
 (压强不变)

摩尔热容量: 1mol 物质温度升高1度所吸热量

定体摩尔热容量
$$C_{V,m} = \frac{1}{\nu} \left(\frac{dQ}{dT} \right)_{V}$$

定压摩尔热容量
$$C_{p,m} = \frac{1}{\nu} \left(\frac{dQ}{dT} \right)_p$$

热容量是与过程、温度有关的,由实验测量。 在温度变化不大的情况下,可当作常数。

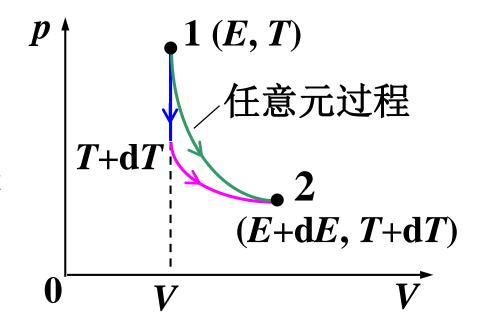
二. 理想气体的内能

1. 等体过程

系统作功和吸热: $\mathbf{d}A_V = \mathbf{0}$, $\mathbf{d}Q_V = \nu C_{V,m} \mathbf{d}T$ 根据热 I 律: $\mathbf{d}E_V = \nu C_{V,m} \mathbf{d}T$

2. 任意元过程

d E 只与状态1、2有关,与元过程无关, 为元过程无关, 因此计算 d E 可选择 一条方便路径: 等体 + 等温过程



$$\mathbf{d}\,E = \mathbf{d}\,E_V + \mathbf{d}\,E_T$$

$$= \mathbf{d}\,E_V$$

$$= \mathbf{d}\,E_V$$

$$= \mathbf{d}\,E_V$$

$$= \mathbf{v}\,C_{V,\mathbf{m}}\,\mathbf{d}\,T$$

$$\mathbf{d}\,E_T = \mathbf{0} \quad (E + \mathbf{d}E, T + \mathbf{d}T)$$

一般情况下可认为 $C_{V,m}$ 与过程、温度无关,内能是状态函数,所以理想气体内能:

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

(此时不能再理解成是等体过程中内能变化!)

三. 迈耶公式

对理想气体,考虑一个等压过程:

$$dQ_p = dE + dA_p (热I律)$$
 (1)

$$dQ_p = \nu C_{p,m} dT$$
 (2)

$$dE = \nu C_{v,m} dT \tag{3}$$

$$\mathbf{d} A_p = p \, \mathbf{d} V = \mathbf{d} (pV) = \nu R \, \mathbf{d} T \qquad (4)$$

由 (1)(2)(3)(4) 得:

$$C_{p,m}-C_{V,m}=R$$
 — 迈耶公式

【思考】为什么 $C_{p,m} > C_{V,m}$?

定义比热容比(比热比): $\gamma = C_{p,m}/C_{v,m}$

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

四. 理想气体热容量的理论公式

根据分子动理论,对理想气体:

$$dE = v\frac{i}{2}RdT$$

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

$$\therefore \qquad C_{V,m} = \frac{i}{2}R \qquad C_{p,m} = \frac{i+2}{2}R$$

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

$$\gamma = \frac{i+2}{i}$$

书 P363 表 10.1 给出了γ的理论值与实验值。

▲ 常温下:

单原子分子气体理论值与实验值符合得相当好;双、多原子分子气体符合稍差;

▲ 在大的温度范围内看,热容与温度有关:

 $C_{V,m}$, $C_{p,m}$ 和 γ 都不是常量;

这是经典理论无法解释的,需用量子理论。

常温下: C_P/R 和实验比较

单原子分子气体=2.5

Ar 2.51 He 2.52

双原子分子(刚性)气体=3.5

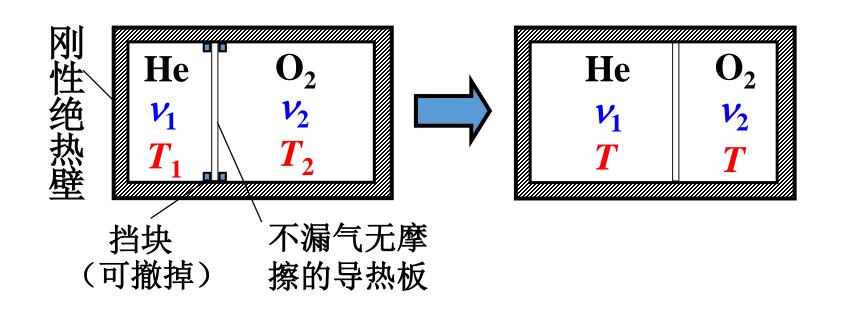
 H_2 3.47 N_2 3.47

多原子分子(刚性)气体=4.0

 CO_2 4.47 CH_4 4.28

量子理论给出能量是量子化的。对 H_2 分子: 当 T > 85 K 时,分子的转动被激活, 当 T > 6100 K 时,分子的振动被激活。

【例】已知: ν_1 mol、温度 T_1 的 He 气和 ν_2 mol、温度 T_2 的 O_2 气经历如下过程。



求: 终态的 T=?

解:整个过程中,虽然 He 和 O₂之间有热和功的交换,但它们总体内能是不变的。

$$\Delta E_{\rm He} + \Delta E_{\rm O_2} = 0$$

$$v_1 C_{V,m}^{He}(T-T_1) + v_2 C_{V,m}^{O_2}(T-T_2) = 0$$

$$C_{V,m}^{He} = \frac{3}{2}R, \quad C_{V,m}^{O_2} = \frac{5}{2}R$$

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

§ 10.5 绝热过程

绝热过程:系统和外界没有热量交换的过程。

下列条件下的过程可视为绝热过程:

- ▲ 良好绝热材料包围的系统发生的过程;
- ▲ 进行得较快而来不及和外界发生热交换 的过程,如声音的传播过程。

绝热过程特点: $\mathbf{d}Q = \mathbf{0}$

$$dE = -dA$$

一. 理想气体的准静态绝热过程

根据热 I 律,对绝热过程有:

$$\frac{\mathbf{0} = p \, dV + \nu \, C_{V,m} \, dT}{dQ} \qquad (1)$$

$$pV = \nu RT \rightarrow p \, dV + V \, dp = \nu R \, dT \qquad (2)$$

$$R = C_{p,m} - C_{V,m} \tag{3}$$

(1)(2)(3):
$$\frac{d p}{p} = -\frac{C_{p,m}}{C_{V,m}} \frac{dV}{V} = -\gamma \frac{dV}{V}$$

一般条件下将 γ 视为常数, 两边积分:

$$\int \frac{\mathrm{d}p}{p} = \int -\gamma \frac{\mathrm{d}V}{V} \longrightarrow \ln p = -\gamma \ln V + C'$$

$$\ln(pV^{\gamma}) = C' \longrightarrow \ln C$$

$$pV^{\gamma} = C$$
 — 绝热过程方程(泊松公式)

或
$$p_1V_1^{\gamma}=p_2V_2^{\gamma}$$

绝热过程方程的另 2 种表示:

$$TV^{\gamma-1} = \text{const.}$$
 $p^{\gamma-1}T^{-\gamma} = \text{const.}$

$$p^{\gamma-1}T^{-\gamma}=\mathrm{const.}$$

绝热功

根据体积功的定义得:

$$A = \int_{V_1}^{V_2} p \, dV = \int_{V_1}^{V_2} \frac{p_1 V_1^{\gamma}}{V^{\gamma}} dV$$
$$= \frac{1}{\gamma - 1} [p_1 V_1 - p_2 V_2]$$

根据热 I 律得绝热功为:

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

两个结果一样吗?请验证。

【讨论】为何绝热线比等温线陡?

物态方程:

$$p = nkT$$

等温膨胀:

$$V^{\uparrow} \rightarrow n \downarrow \rightarrow p \downarrow$$
 E 不变

绝热膨胀:
 $V^{\uparrow} \rightarrow n \downarrow$
 $E \downarrow \rightarrow T \downarrow$
 \downarrow

声速

$$c = \sqrt{\frac{1}{-\frac{\rho}{V}} \frac{\partial V}{\partial P}|_{0}}$$

绝热过程

$$PV^{\gamma} = const.$$

绝热过程
$$PV^{\gamma} = const.$$

$$c = \sqrt{\frac{\gamma P_0}{\rho}} = 332m/s$$

等温过程

$$c = \sqrt{\frac{P_0}{\rho}} = 280m/s$$

牛顿认为是等温过程,所以算错!

例: 大气温度随高度递减

当空气被太阳晒热时,密度减少,缓慢上流,因空气导热性差,认为是绝热过程比较合理。

假设空气温度和压强随高度变化

$$p+dp$$
 p
 dh

$$(p+dp)s + s\rho gdh = ps$$

$$\frac{dp}{dh} = -\rho g = -M \frac{p}{RT} g \qquad p = p_0 - \rho g h$$

考虑温度变化
$$\frac{dp}{dh} = \frac{dp}{dT} \frac{dT}{dh}$$

绝热准静态过程
$$\frac{dp}{dT} = \frac{\gamma}{\gamma - 1} \frac{p}{T}$$

$$\frac{dT}{dh} = -\frac{\gamma - 1}{\gamma} \frac{Mg}{R}$$

$$\frac{dT}{dh} = -\frac{\gamma - 1}{\gamma} \frac{Mg}{R}$$

$$\gamma = 7/5,$$
 $M = 29 \times 10^{-3} kg/m^3$
 $\frac{dT}{dh} = -9.8K/km$

上升1km,温度下降10K,大致符合观察(距地面<10km)。再向上比较复杂。

二. 理想气体的多方过程

热容量 C = const. 的过程称为多方过程。

多方过程方程:

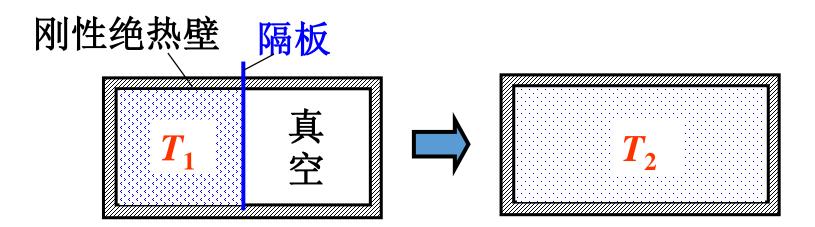
$$pV^n = 常量$$

n 称为多方指数:

$$n = \frac{C - C_p}{C - C_V} = \frac{C_m - C_{p,m}}{C_m - C_{V,m}} = 常量$$

绝热过程: $C = C_{\rm m} = 0$, $n = \gamma$, $\therefore pV^{\gamma} = 常量$

三. 绝热自由膨胀过程(非准静态过程!!)



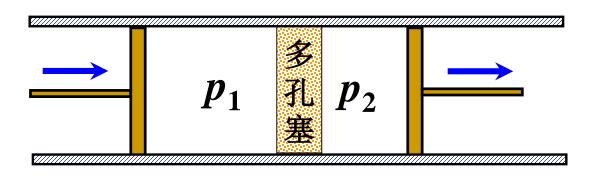
器壁绝热: Q=0 } A=0 $E_1=E_2$

对理想气体: $T_1 = T_2$ (是等温过程吗?)

对真实气体:分子力以引力为主时 $T_2 < T_1$,分子力以斥力为主时 $T_2 > T_1$ 。

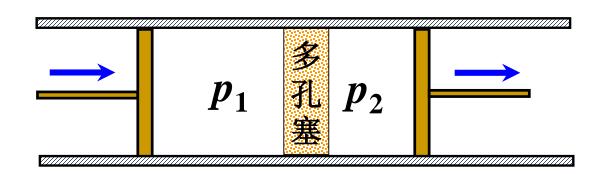
*四. 节流过程

节流过程: 气体通过多孔塞或小孔向压强较低区域膨胀的过程。



焦耳—汤姆孙效应:实际气体通过节流过程 温度会升高或者降低。

温度降低的称为正焦耳—汤姆孙效应,可用来制冷和制取液态空气。



设:气体通过多孔塞前:内能 E_1 、体积 V_1 ,气体通过多孔塞后:内能 E_2 、体积 V_2 ,过程中 p_1 、 p_2 保持恒定,过程绝热,

所以:
$$Q=0$$
, $A=p_2V_2-p_1V_1$,

由热 I 律有: $0 = E_2 - E_1 + p_2 V_2 - p_1 V_1$

$$\therefore E_1 + p_1 V_1 = E_2 + p_2 V_2$$

定义"焓":
$$H = E + pV$$

$$\therefore \boldsymbol{H}_1 = \boldsymbol{H}_2$$

气体的绝热节流过程是等焓过程。

理想气体内能只是温度的函数,不存在焦耳——汤姆孙效应。

实际气体都存在焦耳—汤姆孙效应,说明它们的内能与体积有关,即气体分子间存在相互作用力。

焓是状态函数,是等压过程中系统吸的热量:

$$dQ_p = dE + pdV = d(E + pV) = dH$$

内能是等体过程中系统吸的热量:

$$\mathbf{d}Q_V = \mathbf{d}E + p\,\mathbf{d}V = \mathbf{d}E$$

内能 E、焓 H与系统热容量的关系分别为:

$$C_V = \left(\frac{\mathbf{d}Q}{\mathbf{d}T}\right)_V = \left(\frac{\partial E}{\partial T}\right)_V$$

$$C_p = \left(\frac{\mathrm{d}Q}{\mathrm{d}T}\right)_p = \left(\frac{\partial H}{\partial T}\right)_p$$

【例】 理想气体绝热自由膨胀 $V_1 \rightarrow V_2 = 2V_1$

 P_1V_1T 真空 P_2V_2T

解: 有人根据绝热过程方程求得:

$$P_2 = P_1 \left(\frac{V_1}{V_2}\right)^{\gamma} = \frac{P_1}{2^{\gamma}}$$
(×)不是准静态过程!

有人根据理想气体物态方程求得:

$$\frac{P_1V_1}{T} = \frac{P_2V_2}{T} \to P_2 = P_1\frac{V_1}{V_2} = \frac{P_1}{2} \quad (\checkmark)$$

但注意:这只是初、末态温度相同而已,

不是准静态等温膨胀过程!

准静态等温膨胀过程: (隔板慢慢向右移动)

$$\Delta E = 0$$

$$Q = A = \int_{V_1}^{V_2} P \, dV = \nu RT \int_{V_1}^{V_2} \frac{dV}{V} = \nu RT \ln \frac{V_2}{V_1}$$
$$= \nu RT \ln 2 > 0$$

— 吸热并对外作功过程

绝热自由膨胀过程: $\Delta E = A = Q = 0$

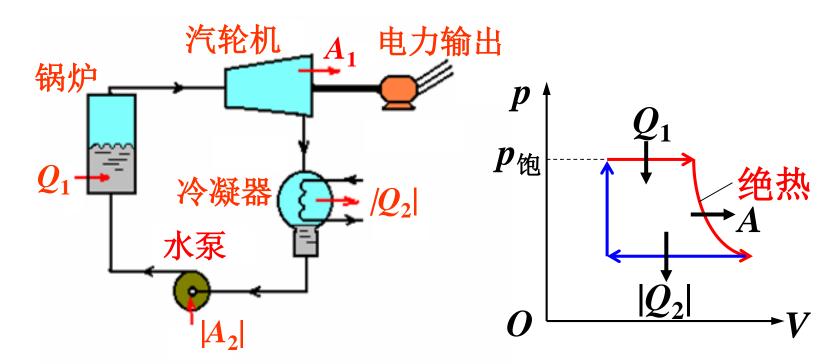
准静态等温膨胀过程 ≠ 绝热自由膨胀过程 ≠ 准静态绝热膨胀过程 (等熵过程)

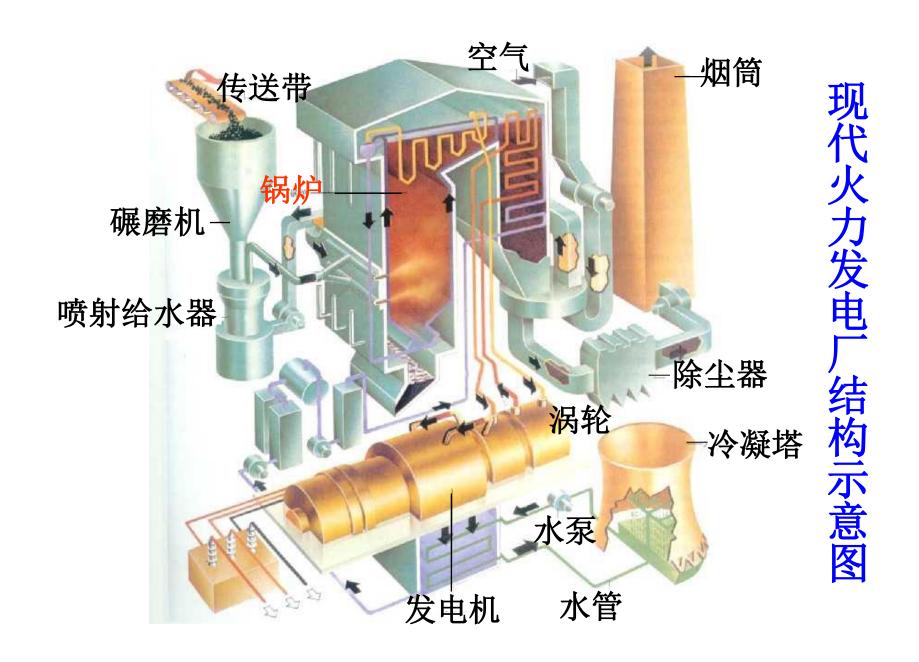
理气过程	ΔE	\boldsymbol{A}	Q	
等压	$ u C_{V,m} \Delta T$	p ΔV vR ΔT	$ u C_{p,m} \Delta T$	
等温	0	$\nu RT \ln(V_2/V_1)$ $\nu RT \ln(p_1/p_2)$	$\nu RT \ln(V_2/V_1)$ $\nu RT \ln(p_1/p_2)$	
等体	$\nu C_{V,\mathrm{m}} \Delta T$	0	$ u C_{V,\mathbf{m}} \Delta T$	
绝热	$ u C_{V,\mathrm{m}} \Delta T$	$-\nu C_{V,m} \Delta T$ $\frac{p_1 V_1 - p_2 V}{\gamma - 1}$	0	
多方	$ u C_{V,\mathrm{m}} \Delta T$	$\frac{p_1V_1-p_2V}{n-1}$	$\nu C_{\rm m} \Delta T$ $\nu C_{\rm V,m} \frac{\gamma - n}{1 - n} \Delta T$	

§ 10.6 循环过程

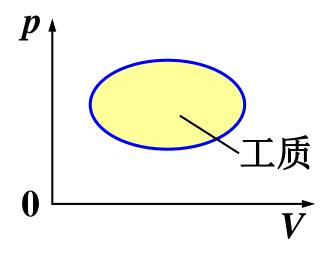
循环过程:系统,如热机中的工质,经一系列 变化后回到初态的整个过程。

实例:火力发电厂的热力循环:





如果循环的各阶段为准静态过程,循环过程可用状态图,如p-V图上的闭合曲线表示。



循环过程中,系统将和一系列热源交换热量。

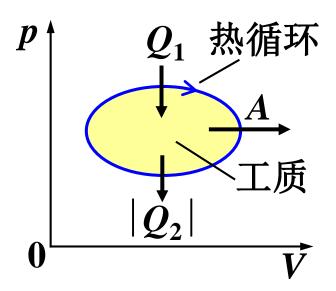
循环一周系统或工质复原,内能不变 $\Delta E = 0$ 。

热循环(正循环)

设在整个过程中:

 Q_1 — 吸收的总热量

 $|Q_2|$ — 放出的总热量



系统对外界作的净功 A

- = 系统净吸热 $Q_1 |Q_2| > 0$
- = 循环曲线所围面积

定义热循环效率
$$\eta = \frac{A}{Q_1} = \frac{Q_1 - |Q_2|}{Q_1} = 1 - \frac{|Q_2|}{Q_1}$$

蒸气机 η ~ 十几%, 内燃机 ~ 20-30%。

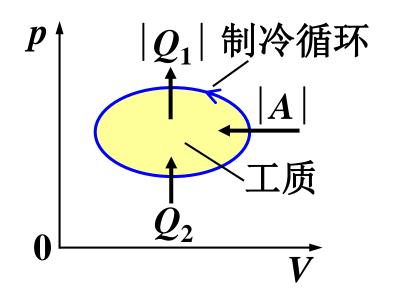
制冷循环(逆循环)

设在整个过程中:

 $|Q_1|$ 一放出的总热量

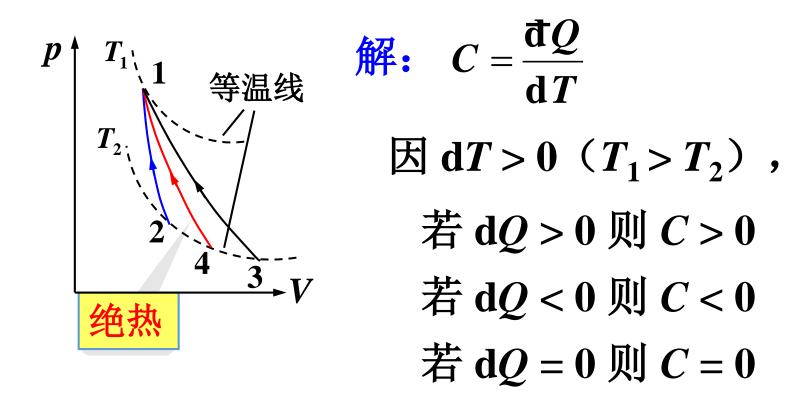
 Q_2 — 吸收的总热量

外界对系统作净功|A/



- = 系统净放热 $|Q_1| Q_2 > 0$
- = 循环曲线所围面积

【例】 热容量可以为负吗? 分析图示三个过程



三个过程的 ΔE 相同,且大于 0:

$$\Delta E_{21} = \Delta E_{41} = \Delta E_{31} > 0$$

$$Q = \Delta E + A = \Delta E - A_{\text{sh}}$$

♦ 4 → 1 绝热过程:

$$Q_{41} = \Delta E_{41} - A_{41\%} = 0$$

$$C_{41} = 0$$

◆ 2 → 1 过程:

$$\Delta E_{21} = \Delta E_{41}$$
, A_{21} $< A_{41}$

$$\therefore Q_{21} = \Delta E_{21} - A_{21} + > 0$$
,吸热

$$C_{21} > 0$$

◆ 3 → 1 过程:

$$\Delta E_{31} = \Delta E_{41}$$
 A_{31} > A_{41} > A_{41}

$$A_{31}$$
 > A_{41}

$$\therefore Q_{31} = \Delta E_{31} - A_{31} + < 0, \quad 放热$$

$$C_{31} < 0$$

3→1过程温度升高,反而放热?

因为 A_{31} 外大。

另法: 从循环分析

◆1 → 4 → 3 → 1 逆循环:

$$Q_{1431} < 0$$
,总的放热

$$1 \rightarrow 4$$
绝热, $4 \rightarrow 3$ 吸热

$$C_{31} < 0$$

$$\downarrow$$
 1 \rightarrow 4 \rightarrow 2 \rightarrow 1 正循环:

$$Q_{1421} > 0$$
,总的吸热

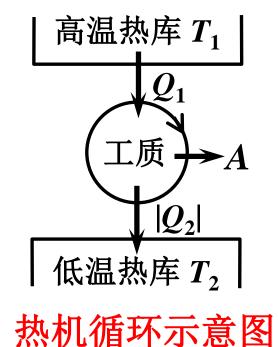
$$1 \rightarrow 4$$
 绝热, $4 \rightarrow 2$ 放热, $\therefore 2 \rightarrow 1$ 必吸热!
$$C_{21} > 0$$

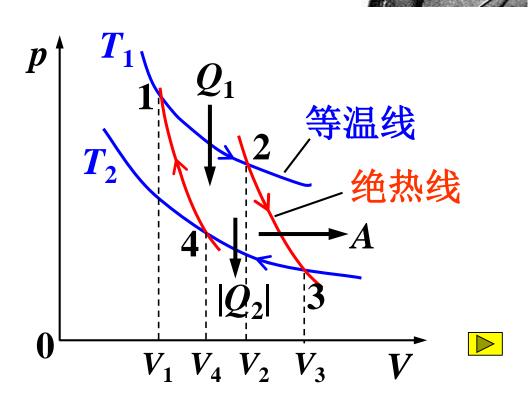
§ 10.7 卡诺循环

卡诺循环:工质只和两个恒温热源交换

热量的无摩擦的准静态循环。

卡诺热机: 按卡诺循环工作的热机。



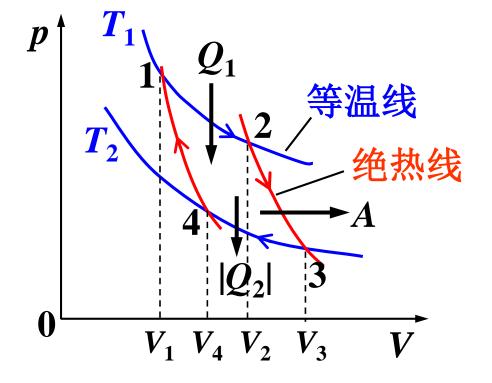


以理想气体为工质计算卡诺热循环的效率:

1-2:
$$Q_1 = A_1 = \nu R T_1 \ln(V_2/V_1)$$

$$3 \rightarrow 4$$
: $|Q_2| = |A_2| = \nu R T_2 \ln(V_3/V_4)$

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



$$2 \to 3: \quad T_1 V_2^{\gamma - 1} = T_2 V_3^{\gamma - 1}$$

$$\left.\begin{array}{c} V_2 \\ V_1 \end{array} = \frac{V_3}{V_4} \right.$$

(闭合条件)

卡诺热机循环效率
$$\eta_c = 1 - \frac{T_2}{T_1}$$

 \triangle η_c 只与 T_1 、 T_2 有关,与工质的种类、 M、p、V 的变化无关。

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

现代热电厂: $T_1 \sim 600$ °C, $T_2 \sim 30$ °C

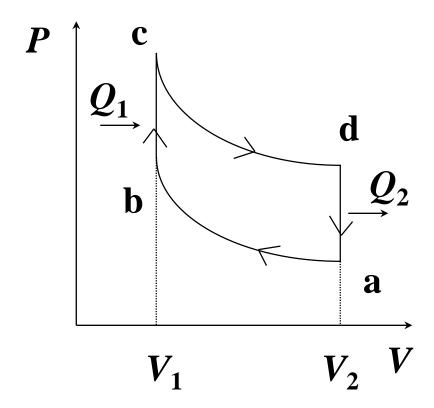
理论上: $\eta_c \sim 65\%$, 实际: $\eta < 40\%$ 。

原因: 非卡诺,非准静态,有摩擦。



例: 在汽油机中,混入少量汽油的空气所组成的气体被送入汽缸内,然后气体经历循环过程。这个过程可以近似地用以下各步表示,气体先被压缩,气体爆炸,膨胀做功,最后排气,完成循环。求该热机的效率。

解: 设想一个比较接 近的可逆循环过程



计算
$$Q_1$$
 $Q_1 = \nu C_V (T_c - T_b)$

同理 $Q_2 = \nu C_V (T_a - T_d)$

$$\eta = 1 + \frac{Q_2}{Q_1} = 1 + \frac{T_a - T_d}{T_c - T_b}$$

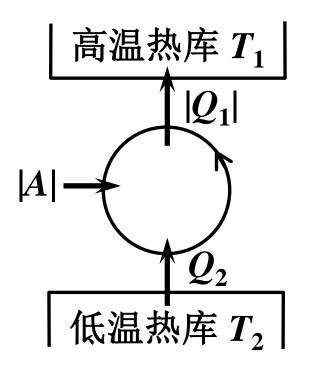
由绝热过程
$$T_c V_1^{\gamma-1} = T_d V_2^{\gamma-1}$$
 $T_b V_1^{\gamma-1} = T_a V_2^{\gamma-1}$

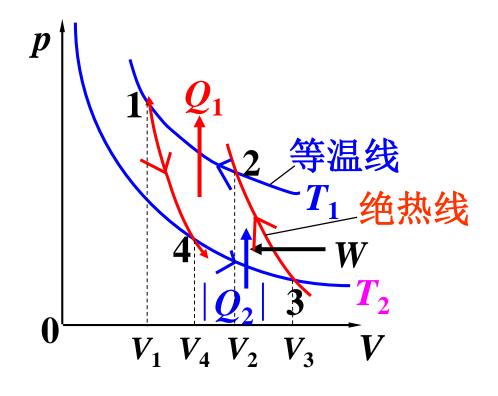
$$T_b V_1^{\gamma - 1} = T_a V_2^{\gamma - 1}$$

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

 $\eta = 1 - \left(\frac{V_1}{V_2}\right)^{\gamma - 1}$ 只决定于体积压缩比,若压缩比 7, $\gamma = 1.4$,则 $\eta = 55\%$,实际只有25%。

§ 10.8 致冷循环





致冷系数

卡诺致冷机

$$oldsymbol{w} = rac{oldsymbol{Q}_2}{\mid oldsymbol{A} \mid}$$

$$oldsymbol{w}_c = rac{oldsymbol{T}_2}{oldsymbol{T}_1 - oldsymbol{T}_2}$$

制冷系数 w。总是小于1吗?

数据: 若
$$T_1 = 293 \text{ K}$$
 (室温), $\boldsymbol{w}_c = \frac{T_2}{T_1 - T_2}$

T_2	273	223	100	5	1
w_c	13.6	3.2	0.52	0.017	0.0034

低温热源 T_2 越低, w_c 越小,致冷越困难。

一般致冷机的 \mathbf{w}_c : 2~7

阅读书 P376-P377"热泵"