第五章 热力学第二定律

效率=1的热机不违反热一律!能否成功制出? 功是否可以全部变为热? ——无条件/可以 热是否可以全部变为功? ——有条件 制造效率=1的热机失败导致热二律的产生

5.1 热二律表述

1°两种说法

(1) 开尔文叙述 (1851年提出)



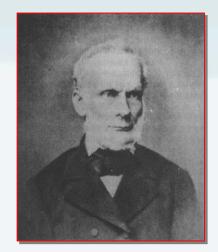
不可能制造出循环动作的机器,只从单一热源 吸热,使之全部变为功而对外界不发生任何影响。

$$\eta = \frac{A_{\text{对外净}}}{Q_{\text{gg}}} = 1 - \frac{|Q_{\dot{\text{gg}}}|}{Q_{\text{gg}}}$$
 若 $|Q_{\dot{\text{gg}}}| = 0 \Rightarrow \eta = 100\%$ 1

(2) 克劳修斯叙述(1850年提出)

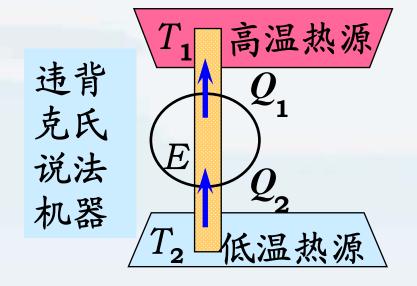
不可能把热量从低温物体传到高温物体而不引起其它变化

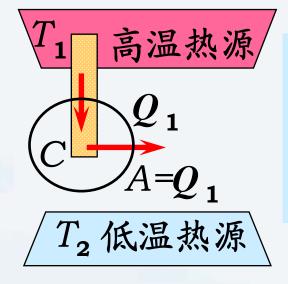
$$\omega = \begin{vmatrix} \mathbf{Q}_{\mathbf{W}} & \ddot{\mathbf{A}} & \mathbf{A}_{\mathbf{M}} & \mathbf{A}_{\mathbf{M}} & \mathbf{A}_{\mathbf{M}} \\ \mathbf{A}_{\mathbf{M}} & \mathbf{M} & \mathbf{M} & \mathbf{M} & \mathbf{M} & \mathbf{M} \\ \mathbf{M} & \mathbf{M} & \mathbf{M} & \mathbf{M} & \mathbf{M} & \mathbf{M} & \mathbf{M} \\ \mathbf{M} & \mathbf{M} \\ \mathbf{M} & \mathbf{M} \\ \mathbf{M} & \mathbf{M} \\ \mathbf{M} & \mathbf{M} \\ \mathbf{M} & \mathbf{M}$$



热量不可能自动地从低温热源传给高温热源

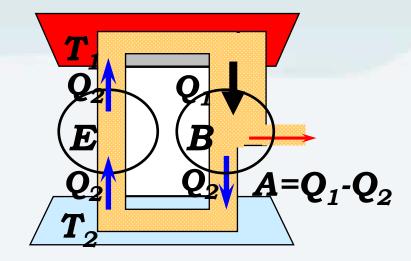
(3) 两种说法等价



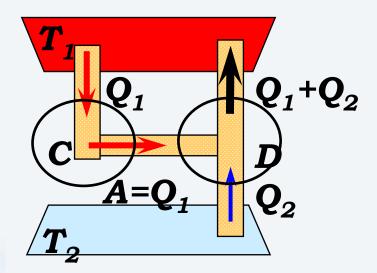


违开说机

①克氏不成立→开氏不成立■



②开氏不成立→克氏不成立 4



[讨论1]热二律开氏、克氏等价,表明自然界中与热现象有关的实际宏观过程是不可逆的.

开氏指出<u>功变热</u> 过程不可逆; 克氏指出热传导 过程不可逆.

[思考2] "理气和单一热源接触作等温膨胀,吸热 全用来对外作功"对此说法哪种正确?

热一律 热二律

- (A) 不违反, 违 反;
- (B)违 反, 不违反;
- (*) 不违反, 不违反;
- (D) 违 反, 违 反。



2° 可逆过程与不可逆过程

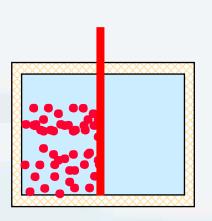
(1) 可逆过程

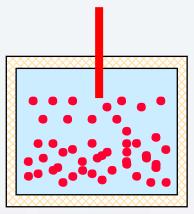
产生的效果可恢复原状而不引起其它变化的过程

(2) 不可逆过程

产生的效果不可恢复原状

或虽可恢复原状但会引起其它变化的过程





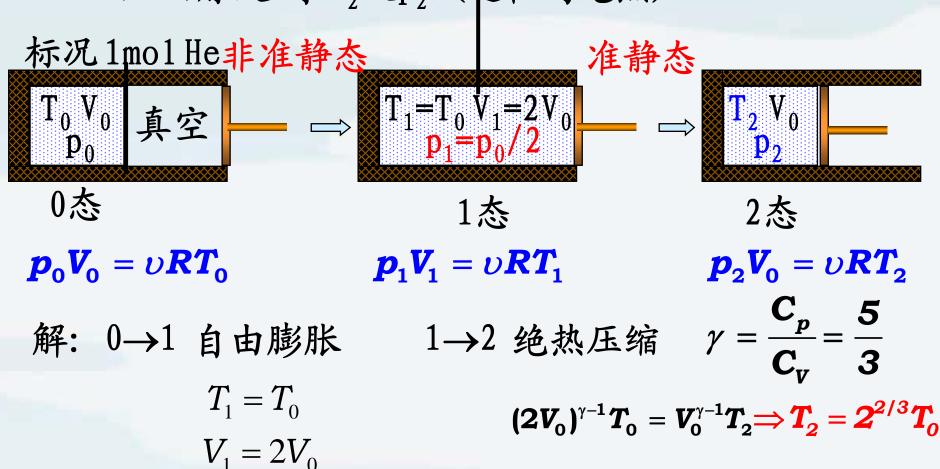
$$A = 0, Q = 0 \Rightarrow \Delta E = 0 \Rightarrow T_2 = T_1$$

用活塞可将其压缩至原态

$$\Delta E = 0 \Rightarrow A_{\text{yyz}} = Q_{\dot{\text{x}}}$$

能量品味降低, Q不能自动转化为A→气体自由膨胀不可逆!

[例题1]抽去等间隔隔板,平衡后缓左推活塞, 压回原处.求T,及p,.(过程均绝热)

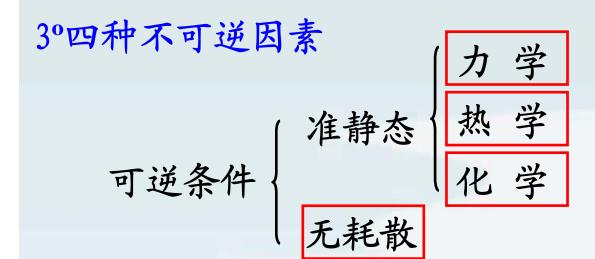


非准静态:过程方程不成立,但状态方程成立

 $p_1 = p_0/2$

 $(\frac{\boldsymbol{p_0}}{2})(2\boldsymbol{V_0})^{\gamma} = \boldsymbol{p_2}\boldsymbol{V_0}^{\gamma} \Longrightarrow \boldsymbol{p_2} = \boldsymbol{2^{2/3}}\boldsymbol{p_0}$



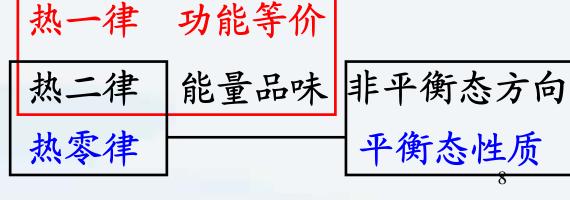


4°热二律本质

自然界中各种不可逆必违反上述四因素中一个或几个

- (1) 本质: 自然界中一切与热相关的自发过程均不可逆
- (2) 与热一律关系

(3) 与热零律关系



平衡态性质

5.2 卡诺定理

1°内容:①工作于高温热源T₁及低温 热源T₂间一切可逆机效率均 为卡诺机效率,与工质无关. ②对一切不可逆机(实际热机)有

$$\eta_{\text{T}\ddot{\text{E}}} = \eta_{\text{+}\ddot{\text{K}}}$$

 $\eta_{
m au$ 可逆 < $\eta_{
m au$ 诺

- 2° 意义: 它指出了提高热机效率的方向
 - ① 使不可逆机尽量接近可逆机;
 - ② 提高高温热源的温度;
 - ③ 降低低温热源的温度(但不经济)

$$\eta_{\text{HM}} = 1 - \frac{300}{800} = 62\%$$
 $\eta_{\text{gk}} < 40\%$

[讨论3]什么样的热机工作于1kg、100℃的水和27℃恒温热源间可得 A_{max} ? 求之.

解:由卡诺定理,η_卡最大, A_卡亦最大 工作于T、T₂热源间

$$\eta = 1 - \frac{T_2}{T}$$

$$\eta = \frac{dA}{dQ}$$

$$\Rightarrow A = \int_{-mc}^{T_2=300} (1 - \frac{T_2}{T}) dT$$

$$A = mc(T_1 - T_2) - T_2 \ln \frac{T_1}{T_2} = 3.2 \times 10^4 J$$

[课后思考]什么样的热机工作于1kg、 $27℃的水和100℃恒温热源间可得<math>A_{max}$? 求之.

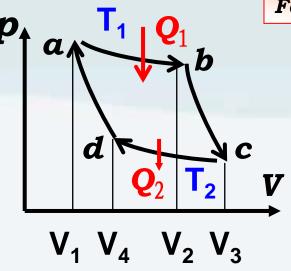
5.3 熵与熵增原理

FangYi

1° 克劳修斯等式

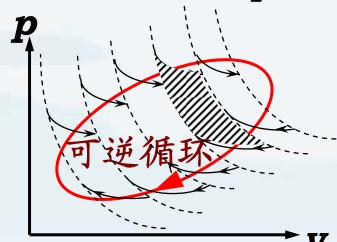
卡诺循环
$$\eta = \mathbf{1} - \frac{T_2}{T_1} = \mathbf{1} - \frac{|Q_{\dot{\mathrm{D}}}|}{Q_{\mathrm{W}}}$$

$$\Rightarrow \frac{Q_{\mathrm{W}}}{T_1} + \frac{Q_{\dot{\mathrm{D}}}}{T_2} = \mathbf{0}$$



$$\Rightarrow \int_a^b \frac{dQ}{T} + \int_b^c \frac{dQ}{T} + \int_c^d \frac{dQ}{T} + \int_d^a \frac{dQ}{T} = 0 \Rightarrow \oint_{\frac{1}{T}} \frac{dQ}{T} = 0$$

可逆过程



$$\Rightarrow \sum_{i=1}^{n} \frac{\Delta Q_{i}}{T} = \int_{\text{Fig.}} \frac{dQ}{T} = O$$

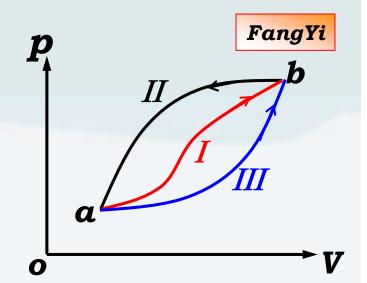
可定义状态函数"熵"

2° 熵的计算

(1) 熵

对任一可逆过程 $a \rightarrow I \rightarrow b \rightarrow II \rightarrow a$

$$\oint \frac{dQ}{T} = O \Rightarrow \int_{a(I)}^{b} \frac{dQ}{T} - \int_{a(II)}^{b} \frac{dQ}{T} = O$$



$$\Rightarrow \int_{a(I)}^{b} \frac{dQ}{T} = \int_{a(II)}^{b} \frac{dQ}{T} = \int_{a(II)}^{b} \frac{dQ}{T} = \cdots$$

①可逆熵变

$$oxed{S_b - S_a = \int_{a(\exists \dot{\mathbb{P}})}^{b} rac{dQ}{T}} dS = rac{(dQ)_{\exists \dot{\mathbb{P}}}}{T}$$

$$oldsymbol{dS} = rac{(oldsymbol{dQ})_{oldsymbol{ ilde{U}}}}{oldsymbol{T}}$$

②热一律(可逆)
$$TdS = dE + pdV$$
 热容 $C_{V} = T(\frac{\partial S}{\partial T})_{V}$

③说明 { 熵是态函数, 有意义的是其相对值 一定量的物质系统: S = S(T,V) 或 S = S(T,P)

(2) 熵的计算

①可逆熵变

$$oldsymbol{S_b} - oldsymbol{S_a} = \int_{a(eta)}^b rac{dQ}{T}$$

$$dS = \frac{(dQ)_{ij}}{T}$$

- ②不可逆熵变
 - ●设计一个连接相同初末态的可逆过程
 - ②求出熵的函数表达式代入初末状态参量
 - 3查图表

(3) 理气的熵

①S=S(T, V)
$$dS = (dE + pdV)/T$$

 $dE = vC_v dT$
 $p = vRT/V$

$$\int_{s_0}^{s} dS = \int_{(T_0, V_0)}^{(T, V)} C_V \frac{dT}{T} + \upsilon R \frac{dV}{V} \left[S - S_0 = \upsilon C_V \ln \frac{T}{T_0} + \upsilon R \ln \frac{V}{V_0} \right]$$

②S=S(T, P)
$$dS = (dE + pdV)/T$$

$$dE = \upsilon(C_P - R)dT$$

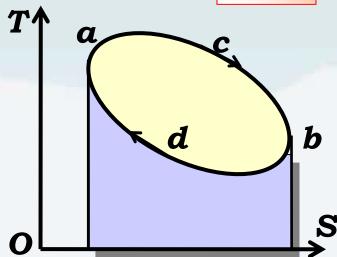
$$p = \upsilon RT/V$$

$$\int_{s_0}^{s} dS = \int_{(T_0, p_0)}^{(T, p)} C_p \frac{dT}{T} - \upsilon R \frac{dp}{p} \left[S - S_0 = \upsilon C_p \ln \frac{T}{T_0} - \upsilon R \ln \frac{p}{p_0} \right]$$

3° 温熵图T~S

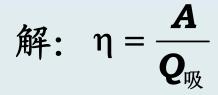
$$Q_{\overline{\text{可}}} = \int (dQ)_{\overline{\text{可}}} = \int TdS$$

②循环过程 { 顺时针 (Q_净>0) 热机 逆时针 (Q_净<0) 致冷机



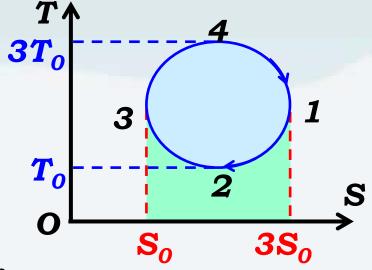
[讨论4] 求图示温熵图的循环效率?

FangYi



$$\mathbf{Q}_{\mathbb{W}} = \mathbf{Q}_{341}$$

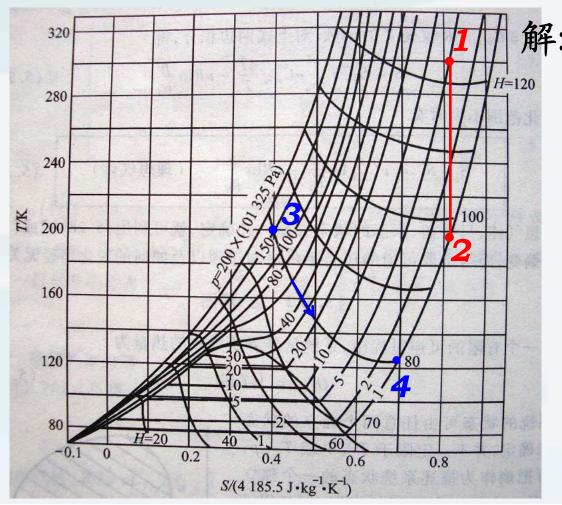
$$= \frac{\pi T_o S_o}{2} + 2T_o \times 2S_o$$
 半椭圆面积+长方形面积



$$\Rightarrow \eta = \frac{2\pi}{\pi + 8}$$

[例题2] (1) 空气可逆绝热膨胀. 初态 $p_1=5atm,T_1=300K,$ 未态 $p_2=1atm,$ 利用空气(理气) TS图估计 T_2

(2) 若300K,p=150atm的空气被冷却到 200K后再节流至1atm,求此时温度T₄?

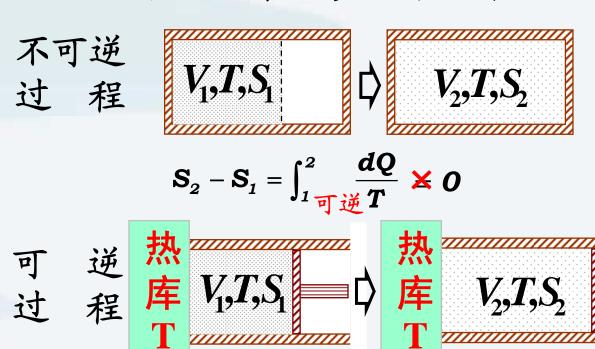


解: (1)温熵图确定平衡态1 作等熵线交2态等压 线确定平衡态2 读出T₂ € (190, 200) k

> (2) 在150atm等压线确定 (T=200K) 初态3 定(T=200K) 初态3 沿等焓线寻找与 1atm等压线的交点 以确定末态4 读出T₄ ∈ (120, 130) k

(1) 不可逆过程克劳修斯熵变计算

①理想气体绝热自由膨胀的熵增



$$S_2 - S_1 = \int_{I(\cup)}^2 \frac{dQ}{T}$$
 $dQ = pdV$
 $p = \upsilon RT / V$
 $\Rightarrow \Delta S = \upsilon R \int_{V_1}^{V_2} \frac{dV}{V} = \upsilon R \ln \frac{V_2}{V_1}$

FangYi ②绝热容器中两孤立物体T,>T。热接触平衡的熵增 等压传热 $\int_{T_i}^T v C_p dT + \int_{T_i}^T v C_p dT = 0$ $\Rightarrow \upsilon C_{p}(T-T_{1})+\upsilon C_{p}(T-T_{2})=0\Rightarrow T=(T_{1}+T_{2})/2$ T_2 T_1 $(T_1 + T_2)/2$ 不可逆 过 程 $(T_1 + T_2)/2$ T_2 T_2 +2dT T_2 +dT2 \Rightarrow $T_2+(T_1-T_2)/2$ 热源T。 T_2+2dT T_2+dT $(T_1 + T_2)/2$ T_1 T_1 -dT T_1 -2dT1 $\Rightarrow T_2 + (T_1 - T_2)/2$ 热源Tı T_1 -2dT T_1 -dT

$$\Delta S_1 = S_1 - S_{10} = \int_{T_1(\vec{\eta};\vec{\psi})}^{\frac{T_1+T_2}{2}} \frac{dQ}{T} = \upsilon C_p \int_{T_1(\vec{\eta};\vec{\psi})}^{\frac{T_1+T_2}{2}} \frac{dT}{T} = \upsilon C_p \ln \frac{T_1+T_2}{2T_1}$$

$$\Delta S_2 = S_2 - S_{20} = \int_{T_2(可逆)}^{\frac{T_1 + T_2}{2}} \frac{dQ}{T} = \upsilon C_p \int_{T_2(可逆)}^{\frac{T_1 + T_2}{2}} \frac{dT}{T} = \upsilon C_p \ln \frac{T_1 + T_2}{2T_2}$$

$$\Rightarrow \Delta \mathbf{S} = \Delta \mathbf{S}_{1} + \Delta \mathbf{S}_{2} \Rightarrow \Delta \mathbf{S} = \upsilon \mathbf{C}_{p} \ln \frac{(\mathbf{T}_{1} + \mathbf{T}_{2})^{2}}{4\mathbf{T}_{1}\mathbf{T}_{2}} \right\} \Rightarrow \Delta \mathbf{S} > \mathbf{0}$$

$$\mathbf{T}_{1} \neq \mathbf{T}_{2}$$

若绝热容器中两孤立物体(摩尔数分别为 v_1 , v_2) $T_1 > T_2$ 求热接触平衡的熵增

(2) 熵增加原理

- ①绝热系统从一平衡态到另一平衡态熵永不减少: 可逆过程熵不变; 不可逆过程熵增加。
- ②绝热不可逆过程,相反次序的过程不可能发生。
- [例题3]两物热容 C_1 、 C_2 . 开始温度 T_1 和 T_2 (T_1 > T_2). 试用熵增原理确定两物达到热平衡最终温度 T_{min}

解: 设热平衡时两物体达到相同温度 T

$$\Delta S = C_1 \ln \frac{T}{T_1} + C_2 \ln \frac{T}{T_2} = \ln \frac{T^{C_1 + C_2}}{T_1^{C_1} T_2^{C_2}}$$
由熵增原理 $\Delta S \ge 0$ $\therefore T \ge \left(T_1^{C_1} T_2^{C_2}\right)^{\frac{1}{C_1 + C_2}}$

$$\rightarrow T_{\min} = \left(T_1^{C_1} T_2^{C_2}\right)^{\frac{1}{C_1 + C_2}}$$
21

5° 热二律数学表达式

FangYi

22

(1) 克劳修斯不等式

$$\int_{\text{Trije}} \frac{dQ}{T} < O \quad (新概念物理学热学 赵凯华P_{190~192})$$

$$\oint_{\exists \tilde{\mathcal{P}}} \frac{dQ}{T} = 0 \qquad \Rightarrow \oint_{\tilde{\mathcal{P}}} \frac{dQ}{T} \leq 0$$

(2) 热二律数学表达式

$$\int_{\overline{T}} \frac{dQ}{T} < O \Rightarrow \int_{i}^{f} \left(\frac{dQ}{T} \right)_{\overline{T}} + \int_{f}^{i} \left(\frac{dQ}{T} \right)_{\overline{T}} < O$$

$$\Rightarrow \int_{i}^{f} \left(\frac{dQ}{T}\right)_{\text{TIII}} < \int_{i}^{f} \left(\frac{dQ}{T}\right)_{\text{TIII}} = S_{f} - S_{i} \Rightarrow \int_{i}^{f} \left(\frac{dQ}{T}\right) \le S_{f} - S_{i}$$

任一过程dQ/T的积分总不大于熵增: 可逆过程等于熵增;不可逆过程小于熵增。

(3) 熵增原理数学表达式

$$egin{aligned} \int_{i}^{f} (rac{dQ}{T}) \leq & S_f - S_i \ & \& ext{ & } : dQ = O \end{aligned}$$

绝热过程熵增总不小于0: 可逆=0; 不可逆>0

(4) 热力学基本方程

6° 熵的微观解释 - 玻耳兹曼关系

(1)均匀与无序

空间分布不均匀(差异大) 有序



空间分布均 匀(差异小) 无序



液体气化,固体液化,一碗沙掺入一碗米内...

熵↑



无序度↑

熵是系统微观粒子无序度大小的量度

(2) 玻耳兹曼关系

宏观状态无序度表示-微观状态数W(热力学"概率")

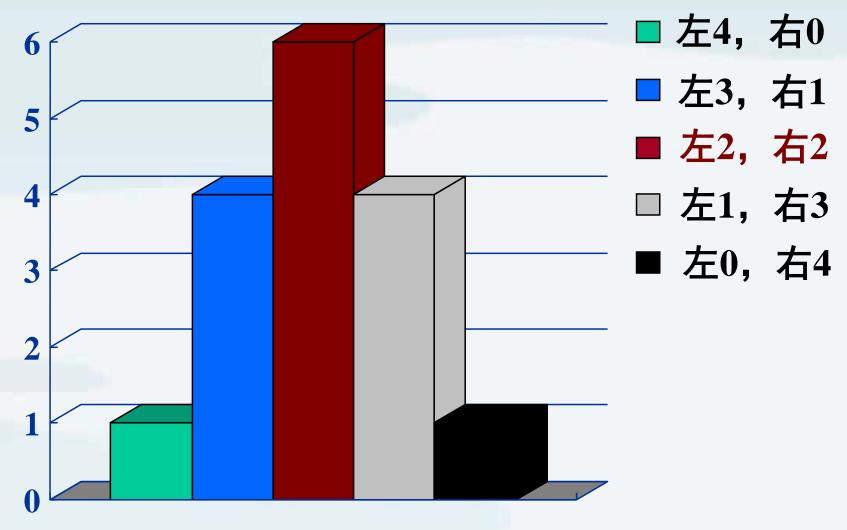
 $S = k \ln W$

W >> 1

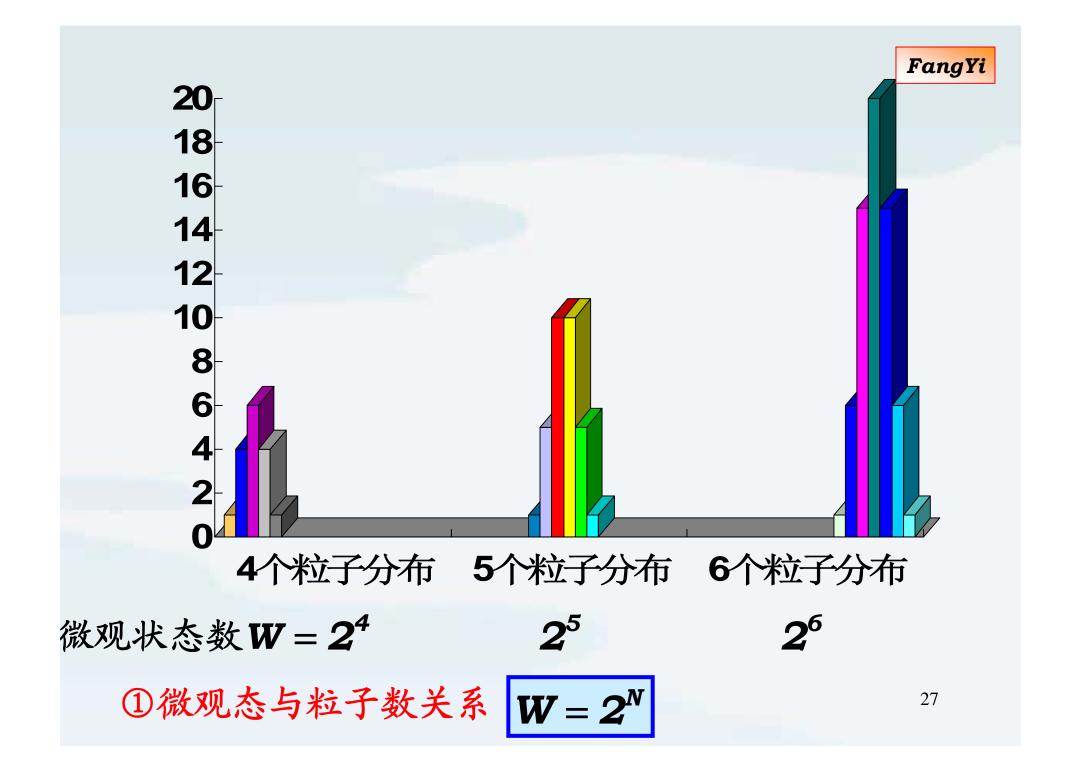
(1) 宏观态与微观态

	微观状	态(位)	置)	宏观和	犬态	微观态数w		
				左4,	右0	1		
]左3,	右1	4		
				左2,	右2	6		
				左1,	右3	4		
• •				左0,	右4	1 ²⁵		

4个粒子的分布



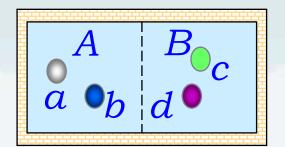
对应的微观状态数 $W = 2^4$



②微观过程的可逆与宏观过程的不可逆

FangYi

气体自由膨胀不可逆性的几率解释 4分子在2室分配方式



A	abcd	bcd	cda	dab	abc	cd	da	ab	bc	bd	ac	d	c	b	a	0
B	0	a	b	c	d	ab	b c	cd	da	ac	bd	abc	dab	cda	bcd	abcd

a,b,c,d四分子全部回到A的几率

1/24

No个分子全部自动收缩到A的几率

$$1/2^N \xrightarrow{\sim mol} 0$$

单个微观过程总是可逆的!

组成系统的所有微观过程整体(宏观过程)只要与热相联系,过程总是不可逆的! 28

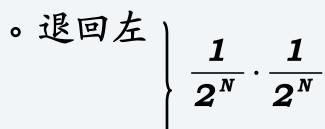
(2) 热二律的微观解释

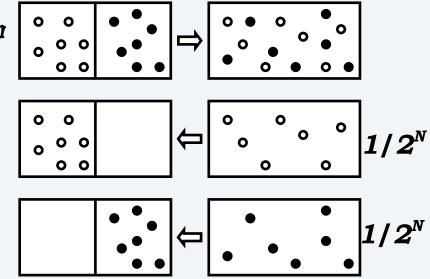
①自由膨胀不可逆的微观解释

不受外界影响的系统,因力学条件破坏而自发的过程总是由小概率的宏观态向大概率宏观态转变

②扩散不可逆的微观解释

扩散=两个自由膨胀的叠加



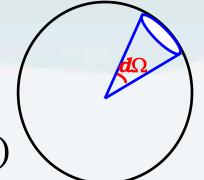


③功热转换不可逆的微观解释

摩擦生热的本质:

机械能 (定向运动动能)

→热能 (无规则运动动能及分子间势能)



$$分子在d\Omega$$
内运动的概率 $\frac{d\Omega}{4\pi}$

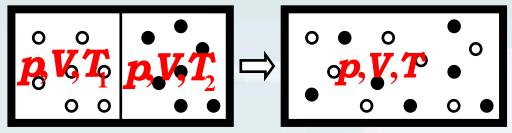
N个分子在 $d\Omega$ 内运动的概率

$$(\frac{d\Omega}{4\pi})^N$$

N个分子的定向热运动(即机械运动)的可能性→0

1 mol

④热传导不可逆的微观解释



1mol 1mol

$$\Delta S = C_{v} \ln \frac{T_{1} + T_{2}}{2T_{1}} + C_{v} \ln \frac{T_{1} + T_{2}}{2T_{2}} = k \ln \frac{W_{2}}{W_{1}}$$

$$\Rightarrow \frac{\mathbf{C}_{v}=iR/2}{\mathbf{W}_{1}} = \left[\frac{(\mathbf{T}_{1}+\mathbf{T}_{2})^{2}}{4\mathbf{T}_{1}\mathbf{T}_{2}}\right]^{iN/2} \sim \infty$$

结论: 无论是力学化学耗散还是热学的过程,宏观状态的不可逆性与该宏观状态出现的热力学概率大小有关

孤立系的自发过程总是从热力学概率小的宏观状态向热力学概率大的宏观状态转变。

作业: 5.3.1 5.3.3 5.3.5 5.3.6 5.3.13

自发过程实质: 小几率态→大几率态的过程

[示例]能量从高温热源向低温传递的几率要比反向传递的几率大得多;

粒子从高密度向低密度扩散的几率要比反向传递 的几率大得多;

宏观物体有规则机械运动(作功)转变为分子无规则热运动的几率要比反向转变的几率大得多!