

群聊: 2024统计物理



该二维码7天内(3月6日前)有效,重新进入将更新

### 课程基本安排

第一~四章 4周

热力学部分:

第五章 不可逆热力学 不讲

第六~九章、第十章部分 12周

统计部分:

第十章部分~十一章 不讲

### 课程考核

- 预计平时成绩60%,期末成绩40%;
- 平时成绩: 随堂测验、期中考试、作业和出勤等平时表现
  - 随堂测验;
  - 作业独立完成;
  - •本学期点名3次,通常人数较少的情况下进行。

### 课程答疑

• 课间

•提问 Email: ygchen@tongji.edu.cn

微信: chenyuguang\_at\_tj

微信群内提问或加微信讨论

• 必要时可以另行安排

• 学习本课程的目的?

#### 知识学习:

- 热学→热力学
- 统计物理: 经典、量子

### 能力培养:

逻辑思维能力、分析能力、计算能力、表达能力......

- 如何学好?
  - 课前预习
  - 课后复习和习题

#### 参考书目:

- Berkeley Physics Course: Statistical Physics
- 理论物理学教程: 统计物理学I
- 热力学与统计物理,Thermodynamics and statistical mechanics 钟云霄 译,原著:Walter Greiner, Ludwig Neise, Horst Stoecker 北京大学出版社
- 统计热力学, E. 薛定谔 著 高等教育出版社
- 统计力学, 沈惠川著, 中国科技大学出版社
- 热力学与统计物理, 林宗涵, 北京大学出版社

### 导言

研究对象: 宏观物体

对象特点: 由大量微观粒子构成

粒子特点: 不停地进行无规则运动——热运动
——热运动
——长沙安小人
——长沙安小人

影响物质的宏观性质和系统演化

### 导言



热运动的规律 物性和演化

4大:上.州加工田(2世

统计物理(微观、唯理)



对宏观热现象观测 实验和分析(三定律)

微观统计平均出发

- •优点: 高度的可靠性和普适性
- •不能得到具体物质特性
- •局限:连续体假设,不能解释涨落

- •统计原理
- •可得到具体物质特性
- •解释涨落
- •局限:近似

1.1 热力学系统的平衡状态及其描述

研究对象: 大量微观粒子组成的宏观系统

**系统分类原则**:系统与**外界**的关系

系统分类: 孤立系统(没有物质和能量交换) 理想极限

闭系 (没有物质交换)

开系 (既有物质、也有能量交换)

• 驰豫时间 (最长)

孤立系统的热力学平衡态:

- 热动平衡
- 涨落(热力学中不考虑)
- 复合孤立系统

### 如何描述热力学系统的平衡状态?

处在平衡态的系统如何描述?

平衡态特点: 宏观物理量确定 可以用宏观物理量描述平衡态

### 状态参量和状态函数

例: 化学纯理想气体: 体积、压强

混合气体: 组分物质的量

处在电或磁场中的物质: 极化和磁化

几何参量、力学参量、化学参量和电磁参量

都不是热力学特有的参量

### 如何描述热力学系统的非平衡状态?

#### 几个重要概念:

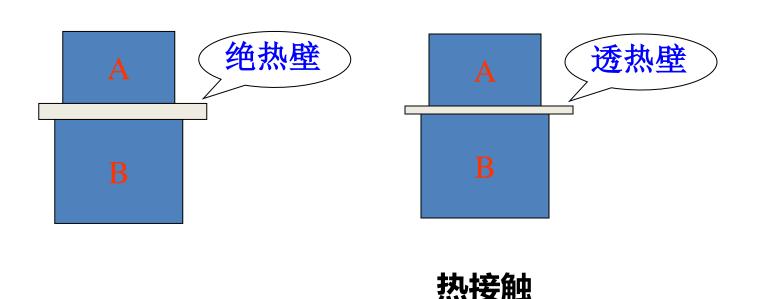
- 简单系统:只有体积和压强两个状态参量
- 均匀系
- 相
- 单相系和复相系

#### 非平衡态描述:

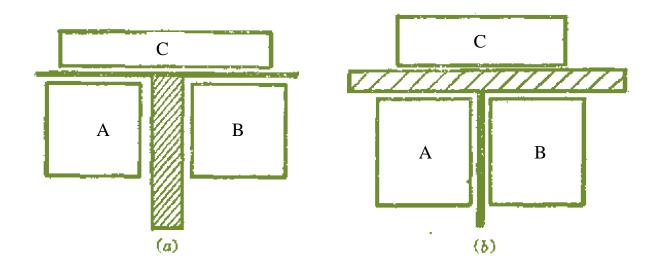
把系统分成若干小部分,每部分近似局域平衡态!

1.2 热平衡定律和温度

温度:表征物体的冷热程度,热力学特有的物理量。



### 热平衡定律: 经验事实



# 处在热平衡状态下的热力学系统,存在一个状态函数,对于互为热平衡的系统,该函数值相等。

#### 考虑简单系统:

A和C达到平衡:  $f_{AC}(p_A, V_A; p_C, V_C) = 0$ 



$$p_C = F_{AC}(p_A, V_A; V_C)$$

同理: B和C达到平衡:

$$p_C = F_{BC}(p_B, V_B; V_C)$$

于是可以得到:

$$F_{AC}(p_A, V_A; V_C) = F_{BC}(p_B, V_B; V_C)$$

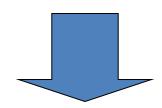
A和B达到平衡:

$$f_{AB}(p_A, V_A; p_B, V_B) = 0$$

处在热平衡状态下的热力学系统,存在一个状态函数,对于互为热平衡的系统,该函数值相等。

消去Vc有:  $g_A(p_A, V_A) = g_B(p_B, V_B)$ 

经验表明: 达到热平衡时两物体具有相同的冷热程度!



### 热力学第零定律

- 给出了温度的概念
- 比较温度的方法



温度计

#### 温标

温标:用数值表示不同冷热程度

理想气体温标: 定容气体温度计!

$$T_V = 273.16K \lim_{p_t \to 0} \left(\frac{p}{p_t}\right)$$

 $p_t$ : 水的三相点的压强

热力学温标: 基于热力学第二定律,不依赖具体

物质性质的温标!

#### 1.3 物态方程

物态方程描述系统的平衡状态下温度与状态参量间的关系

1) 由实验测定; 2) 可由物质微观结构, 在统计物理学中得到

几个与物态方程有关的物理量:

$$f(p, V, T) = 0$$

体胀系数: 
$$\alpha = \frac{1}{V} \left( \frac{\partial V}{\partial T} \right)_n$$

$$\alpha = \kappa_T \beta p$$

压强系数: 
$$\beta = \frac{1}{p} \left( \frac{\partial p}{\partial T} \right)_{V}$$

等温压缩系数: 
$$\kappa_T = -\frac{1}{V} \left( \frac{\partial V}{\partial p} \right)_T$$

由物态方程可以得 到这几个物理量, 由实验测量的这几个 物理量也可以得到物 态方程的信息!

#### 1.3 物态方程

气体: 理想气体(最重要的理论模型)

1662年 玻意耳发现:

pV = C

(固定质量)

1811年 阿伏伽德罗:相同温度、压强、体积的气体质量与分子量成正比!

结合理想气体温标可以得到:

$$pV = nRT$$

#### 1.3 物态方程

- T是理想气体温标,可以理解为热力学温标!
- 严格遵从玻意耳定律、焦耳定律和阿氏定律的气体称 为理想气体!
- 微观近似模型!

对实际气体的修正: 范德瓦耳斯方程

$$\left(p + \frac{\alpha n^2}{V^2}\right)(V - nb) = nRT$$

1.3 物态方程

#### 简单固体(各向同性)和液体:

通过实验测得的体胀系数和等温压缩系数得到物态方程

•膨胀系数是温度的函数,与压强近似无关钠、钾:  $\alpha = 2 \times 10^{-4}/K$ 

水银:  $\alpha = 1.8 \times 10^{-4} / K$ 

• 等温压缩系数近似为常量(非常小)

$$V(T,P) = V_0(T_0,0)[1 + \alpha(T-T_0) - \kappa_T p] \qquad \kappa_T \sim 10^{-10} \ / \ Pa$$

#### 1.3 物态方程

顺磁固体: 顺磁固体在磁场中会被磁化。

$$f(M,H,T)=0$$

M: 磁化强度

H: 磁场强度

磁相互作用 居里定律: 
$$M = \frac{C}{T}H$$
 居里外斯定律:  $M = \frac{C}{T - \theta}H$ 

均匀系统热力学量可分为:

•广延量:与系统质量或者物质的量成正比

•强度量:与系统质量或者物质的量无关

热力学极限:系统粒子数和体积趋向无穷大,

系统粒子数/体积趋向有限

1.4 功

系统的状态发生变化 → 过程

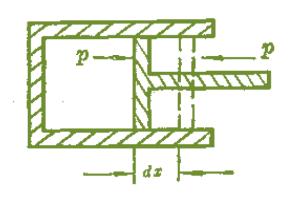
过程中可能有能量交换: 做功是一种方式!

准静态过程的概念,如何判断:状态改变时间 >>弛豫时间

仅讨论**无摩擦的准静态过程**: 作用力可以用平衡态参量表达

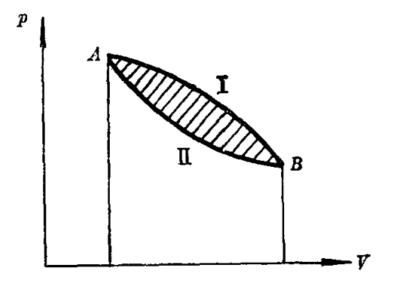
重要性质

1.4 功



$$dW = -pdV$$

$$W = -\int_{V_A}^{V_B} pdV$$



作功与过程有关

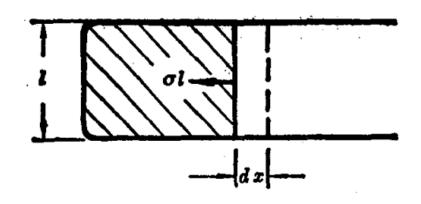
1.4 功

- 非静态过程
  - 外界对系统作的功仍等于作用力与位移的乘积
  - 等容过程: W=0
  - 等压过程: *W=-p∆V*

1.4 功

其它形式的功:

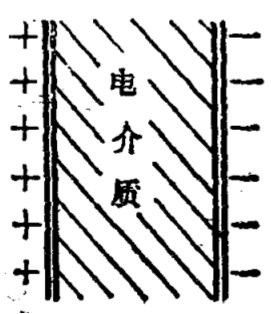
(1) 液体表面薄膜



 $dW = 2\sigma l dx = \sigma dA$ 

1.4 功

#### (2) 电介质



电容增加dq时,外力做功:

$$dW = Vdq$$

另外有:  $dq = Ad\sigma$ , El = V

于是有:  $dW = VEd\sigma$ 

由高斯定律:  $\sigma = D$ 

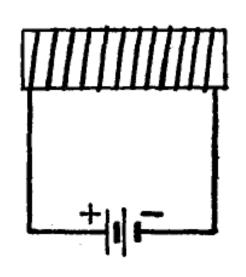
$$D = \varepsilon_0 E + P$$

$$dW = Vd\left(\frac{\varepsilon_0 E^2}{2}\right) + VEdP$$

- 1) 激发电场
  - 2) 介质极化

1.4 功

#### (3) 磁介质



dW = UIdt

法拉弟电磁感应: 
$$U = N \frac{d}{dt} (AB)$$

安培定律: 
$$Hl = NI$$

$$-_{dW = VHdB} \qquad B = \mu_0(H + M)$$

$$dW = Vd\left(\frac{\mu_0 H^2}{2}\right) + \mu_0 V H dM$$

- 1)激发磁场
  - 2) 介质磁化

1.4 功

准静态过程外界对系统作的功可以表述为:

$$\vec{a}W = \sum_{i} Y_{i} dy_{i}$$

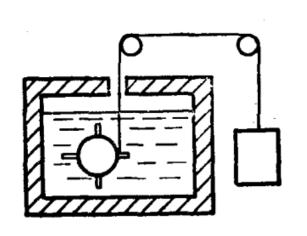
*y<sub>i</sub>* **外参量** 

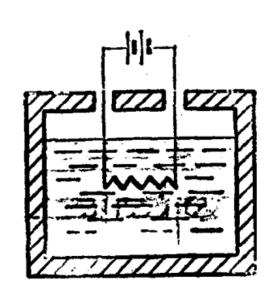
 $Y_i$  广义力

#### 1.5 热力学第一定律

- 系统与外界交换能量的另外一种方式是传热! 外参量不变
- 分子碰撞或热辐射

绝热过程(焦耳实验):





各种不同的绝热过程使物体升高一定的温度, 所需的功相等

外界对系统做功仅仅取决于系统终态和初态!

1.5 热力学第一定律

$$U_B - U_A = W_S$$

态函数称作内能,单位为焦耳

对于非绝热过程:

外界对系统做的功不等于系统内能的变化,

二者的差就是从外界吸收的热量! 热量定义

$$Q = U_B - U_A - W_S$$
 
$$U_B - U_A = Q + W_S \qquad 热力学第一定律!$$

#### 1.5 热力学第一定律

- 内能为状态量, 功和热量为过程量。
- 热量和功没有完整微分!

$$dU = dQ + dW$$

- 初态和终态为平衡态,过程没有要求。
- 微观上看内能是系统中分子无规运动能量总和的统计平均
- 内能看作广延量是很好的近似。

#### 1.5 热力学第一定律

• 热力学第一定律就是能量守恒定律。(第一类永动机不可能)

自然界一切物质都具有能量,能量有各种不同的形式,可以从一种形式转化为另一种形式,从一个物体传递到另外一个物体,在传递与转化中能量的数量不变。

#### 1.6 热容量和焓

热容量:系统温度升高1K所吸收的热量!

$$C = \lim_{\Delta T \to 0} \left( \frac{\Delta Q}{\Delta T} \right)$$
 广延量!

mol热容:  $C_m$  强度量!

比热容:单位质量的物质在某一过程的热容量。

#### 1.6 热容量和焓

等容过程热容: 
$$C_V = \lim_{\Delta T \to 0} \left( \frac{\Delta Q}{\Delta T} \right)_V = \lim_{\Delta T \to 0} \left( \frac{\Delta U}{\Delta T} \right)_V = \left( \frac{\partial U}{\partial T} \right)_V$$

等压过程热容:

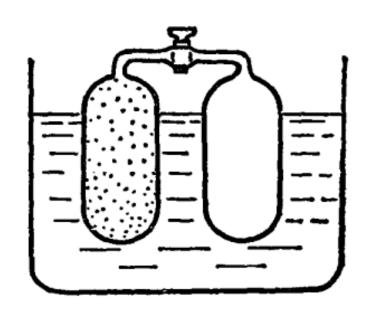
$$C_{p} = \lim_{\Delta T \to 0} \left( \frac{\Delta Q}{\Delta T} \right)_{p} = \lim_{\Delta T \to 0} \left( \frac{\Delta U + p \Delta V}{\Delta T} \right)_{p} = \left( \frac{\partial H}{\partial T} \right)_{p}$$

**焓:** 
$$H = U + pV$$
 (态函数!)

等压过程:  $\Delta H = \Delta U + p\Delta V$ 

#### 1.7 理想气体的内能

1845年,焦耳气体自由膨胀实验



W = 0 Q = 0  $\Delta U = 0$ 

焦耳实验(水温不变!)

1.7 理想气体的内能

$$U = U(T, V) \qquad \left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T \left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_U \left(\frac{\partial T}{\partial U}\right)_V = -1$$
$$\left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_T = -\left(\frac{\partial T}{\partial V}\right)_U \left(\frac{\partial U}{\partial T}\right)_V$$

焦耳系数: 
$$\left(\frac{\partial T}{\partial V}\right)_{U} = 0$$
  $\left(\frac{\partial U}{\partial V}\right)_{T} = 0$ 

内能只是温度的函数,与体积无关,焦耳定律!

更精确的实验发现,内能还与体积有关(实际气体!)

#### 1.7 理想气体的内能

对于理想气体:

$$C_V = \frac{dU}{dT} \qquad \Longrightarrow \qquad U = \int C_V dT + U_0$$

$$H = U + pV = U + nRT$$

$$C_p = \frac{dH}{dT} \qquad \Longrightarrow \qquad H = \int C_p dT + H_0$$

$$C_p - C_V = nR$$

$$\gamma = \frac{C_p}{C_V}$$

#### 1.7 理想气体的内能

$$C_V = \frac{nR}{\gamma - 1}$$
  $C_p = \gamma \frac{nR}{\gamma - 1}$ 

当温度变化范围不大时, γ 为常数!

$$U = C_V T + U_0$$
  
$$H = C_p T + H_0$$

#### 1.8 理想气体的绝热过程

准静态绝热过程:

$$dU = dQ + dW$$

与外界没有热量交换: dQ = 0

于是对于理想气体有:  $C_V dT + p dV = 0$ 

又由理想气体状态方程有: pdV + Vdp = nRdT

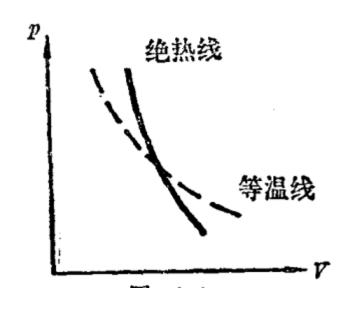
$$C_p - C_V = nR \qquad \qquad \gamma = \frac{C_p}{C_V}$$

有:  $Vdp + \gamma pdV = 0$  理想气体准静态绝热过程微分方程

#### 1.8 理想气体的绝热过程

温度在过程中变化不大时有:

$$pV^{\gamma} = 常数$$



其它表达:

$$TV^{\gamma-1}$$
 = 恒量

$$\frac{p^{\gamma-1}}{T^{\gamma}}$$
 = 恒量

#### 1.8 理想气体的绝热过程

### γ 与声速的关系:

声波传播时压缩与膨胀过程振幅很小运动很快,可以视为绝热过程!

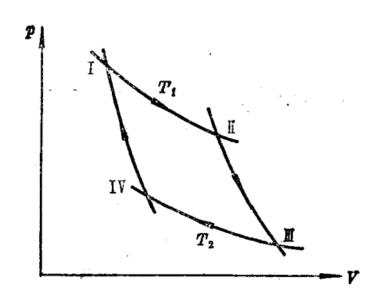
$$a = \sqrt{\frac{dp}{d\rho}} \qquad \Longrightarrow \qquad a^2 = \left(\frac{dp}{d\rho}\right)_S = -v^2 \left(\frac{dp}{dv}\right)_S$$

其中  $v = \frac{1}{\rho}$  介质比体积!

由绝热方程有: 
$$\left(\frac{dp}{d\rho}\right)_{S} = -\gamma \frac{p}{v}$$

于是有: 
$$a^2 = \gamma p v = \gamma \frac{p}{\rho}$$

1.9 理想气体的卡诺循环



等温膨胀: 从热源吸收热量,全部转化为对外做功绝热压缩: 外界对气体做功,全部转化为气体内能

#### 1.9 理想气体的卡诺循环

等温膨胀: 
$$Q_1 = RT_1 \ln \frac{V_2}{V_1}$$

绝热膨胀:

$$Q = 0$$

等温压缩:  $Q_2 = RT_2 \ln \frac{V_3}{V_*}$ 

$$Q_2 = RT_2 \ln \frac{V_3}{V_4}$$

绝热压缩:

$$Q = 0$$

整个循环过程对外做功:

$$W = Q_1 - Q_2 = RT_1 \ln \frac{V_2}{V_1} - RT_2 \ln \frac{V_3}{V_4}$$

由绝热方程有:

$$\frac{V_2}{V_1} = \frac{V_3}{V_4}$$

#### 1.9 理想气体的卡诺循环

热机的转化效率: 
$$\eta = \frac{W}{Q_1} = 1 - \frac{T_2}{T_1}$$
 恒小于1

制冷机:令卡诺热机反向进行,从低温热源吸收热量送到高温热源。

$$\eta' = \frac{Q_2}{W} = \frac{T_2}{T_1 - T_2}$$

1.10 热力学第二定律

热力学第一定律:能量转化与守恒定律。

过程进行的方向性?

正卡诺循环

具有普遍性

逆卡诺循环

1842年卡诺定理

1.10 热力学第二定律

克氏表述: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!

开氏表述: 不可能从单一热源吸热使之完全变成有用的功而不引起其它变化!

### 1.10 热力学第二定律

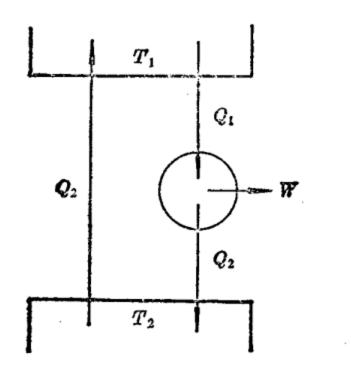
- "不引起其它变化"的前提条件
- "不可能"的最终效果
- 第二类永动机是不可能造成的。

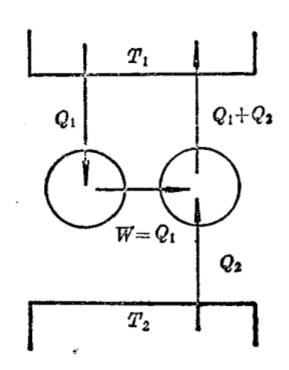
满足热力学第一定律,典型的第二类永动机:



1.10 热力学第二定律

两种表述等价!





#### 1.10 热力学第二定律

- 热力学第二定律的含义: 指出了方向性
- 可逆过程与不可逆过程:

不可逆过程:例如:摩擦生热与热传导

可逆过程: 无摩擦的准静态过程(受迫)

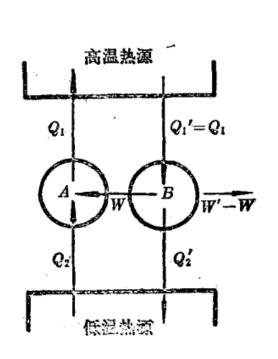
- 自然界中与热有关的实际过程都是不可逆过程! 自由膨胀、扩散、爆炸......
- 不可逆过程都是关联的: 热力学第二定律有各种表述。

1.10 热力学第二定律

• 可能存在一个态函数?

#### 1.11 卡诺定理

**卡诺定理**: 所有工作于两个一定温度之间的热机,以可逆 热机的效率最高!



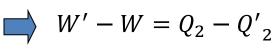
可以令:  $Q_1 = Q'_1$ 

用反证法: 若  $\eta_A < \eta_B$ 

令A反向运行,联合B有:

$$W = Q_1 - Q_2$$

$$W' = Q'_1 - Q'_2$$



从单一热源吸收热量完全变成有用的功!



### 1.11 卡诺定理

推论: 所有工作于两个一定温度之间的可逆热机,效率相等!

也可以用反证法证明!

#### 1.12 热力学温标

热力学温标的引入:

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



可逆热机效率: 
$$\eta = 1 - \frac{Q_2}{Q_1}$$
  $\longrightarrow$   $\frac{Q_2}{Q_1} = F(\theta_1, \theta_2)$ 

 $\theta_1$ ,  $\theta_2$ 为两热源温度

另外一个热机:

$$\frac{Q_1}{Q_3} = F(\theta_3, \theta_1)$$

把这两个热机联合工作:  $\frac{Q_2}{Q_2} = F(\theta_3, \theta_2)$ 

$$\frac{Q_2}{Q_3} = F(\theta_3, \theta_2)$$

#### 1.12 热力学温标

于是有:

$$\frac{Q_2}{Q_1} = \frac{F(\theta_3, \theta_2)}{F(\theta_3, \theta_1)}$$

 $\theta_3$ 为任意温度,可以消去,因此有:

$$\frac{Q_2}{Q_1} = F(\theta_1, \theta_2) = \frac{f(\theta_2)}{f(\theta_1)}$$

f 的具体形式与温标选择有关, 若选定:

$$f(T^*) \propto T^*$$
  $\frac{Q_2}{Q_1} = \frac{{T_2}^*}{{T_1}^*}$ 

#### 1.12 热力学温标

于是: 所引入的温度比值通过在两个温度间工作的可逆热机 与热源交换的热量的比值定义,与工作物质无关,引 入的温标不依赖具体物质特性,是绝对温标!

称为开尔文温标,用K表示!

国际计量大会决定取水的三相点的温度为273.16K 热力学温标就完全确定!

1.12 热力学温标

绝对零度的建立:

低温热源温度越低, 传给它的热量越少

当传给它的热量趋于零时,其温度趋于绝对零温。

热力学温标与理想气体温标是一致的!

#### 1.13 克劳修斯等式和不等式

由卡诺定理可知:

$$1 - \frac{Q_2}{Q_1} \le 1 - \frac{T_2}{T_1}$$

整理有:  $\frac{Q_1}{T_1} - \frac{Q_2}{T_2} \le 0$ 

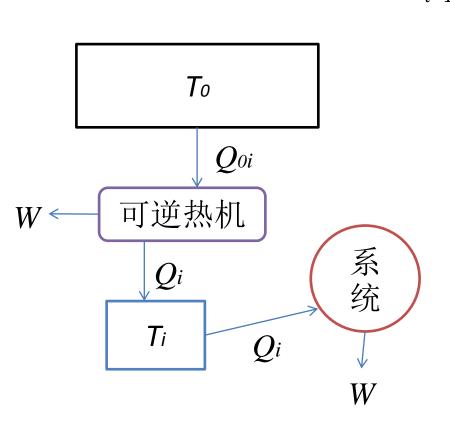
重新定义 $Q_2$ 为从低温热源吸收的热量,有:

$$\frac{Q_1}{T_1} + \frac{Q_2}{T_2} \le 0$$
 克劳修斯等式和不等式

### 1.13 克劳修斯等式和不等式

推广到n个热源有:  $\sum_{T_i}^{n} \frac{Q_i}{T_i} \leq 0$ 

$$\sum_{i=1}^{n} \frac{Q_i}{T_i} \le 0$$



$$Q_{0i} = \frac{T_0}{T_i} Q_i, \quad i = 1, 2, \dots, n$$

$$Q_0 = \sum_{i=1}^n Q_{0i} = \sum_{i=1}^n \frac{T_0}{T_i} Q_i$$

若 $Q_0 > 0$ , 导致从单一热源吸收

热量全部转化为机械功

$$Q_0 \le 0 \implies \sum_{i=1}^n \frac{Q_i}{T_i} \le 0$$

#### 1.13 克劳修斯等式和不等式

假如系统原来的循环过程是可逆的,可以令其反向运行: 从热源 $T_i$ 吸收的热量为 $-Q_i$ ,于是有:

$$\sum_{i=1}^{n} \frac{-Q_i}{T_i} \le 0 \Rightarrow \sum_{i=1}^{n} \frac{Q_i}{T_i} \ge 0$$

$$\sum_{i=1}^{n} \frac{Q_i}{T_i} \le 0$$

同时满足,必有: 
$$\sum_{i=1}^{n} \frac{Q_i}{T_i} = 0$$

#### 1.13 克劳修斯等式和不等式

对于可逆循环过程有:

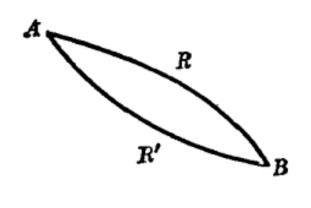
$$\sum_{i=1}^{n} \frac{Q_i}{T_i} = 0$$

对不可逆循环过程有:

$$\sum_{i=1}^{n} \frac{Q_i}{T_i} < 0$$

推广到更普遍的循环过程情况:  $\oint \frac{dQ}{T} \le 0$ 

#### 1.14 熵和热力学基本方程



对于可逆过程:

$$\oint \frac{dQ}{T} = 0$$

$$\int_{A}^{B} \frac{dQ_R}{T} + \int_{B}^{A} \frac{dQ'_R}{T} = 0$$

于是有: 
$$\int_A^B \frac{dQ_R}{T} = -\int_B^A \frac{dQ'_R}{T} = \int_A^B \frac{dQ'_R}{T}$$

克劳修斯引入态函数熵:  $S_B - S_A = \int_{L}^{B} \frac{dQ}{T}$ 

### T为系统温度

A. B为平衡态

熵为广延量

#### 1.14 熵和热力学基本方程

- 非可逆过程: 1) 熵差的计算; 2) 系统和外界变化
- 1/T为dQ的积分因子!

$$dW = -pdV$$

• 热力学基本微分方程: dU = dQ + dW

$$dQ = TdS$$

$$dU=TdS-pdV$$

通过可逆过程得到,可以理解为相邻两个平衡态间的关系!

#### 1.14 熵和热力学基本方程

可逆过程外界对系统做功: 
$$dW = \sum_{i} Y_{i} dy_{i}$$
  $dU = TdS + \sum_{i} Y_{i} dy_{i}$ 

对于非平衡态系统,可应用局域平衡态的概念,根据熵的广延性定义:

$$S = S_1 + S_2 + \cdots$$

#### 1.15 理想气体的熵

1mol理想气体: 
$$dU_m = C_{V,m}dT$$
,  $pV_m = RT$ 

$$dS_m = \frac{C_{V,m}}{T}dT + R\frac{dV_m}{V_m}$$

于是有: 
$$S_m = \int_{T_0}^T \frac{C_{V,m}}{T} dT + R \ln \frac{V_m}{V_{m0}} + S'_{m0}$$

若温度范围变化不大: 
$$S_m = C_{V,m} \ln T + R \ln V_m + S_{m0}$$
  
 $S_{m0} = S'_{m0} - C_{V,m} \ln T_0 - R \ln V_{m0}$ 

根据熵的广延性有: 
$$S = nC_{V,m} \ln T + nR \ln V_m + S_0$$

$$S_0 = n(S_{m0_0} - R \ln n)$$

nmol理想气体

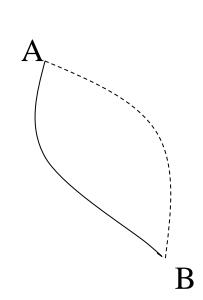
#### 1.15 理想气体的熵

另外一种表达: 
$$\frac{dp}{p} + \frac{dV_m}{V_m} = \frac{dT}{T}$$
$$dS_m = \frac{C_{V,m}}{T} dT + R \frac{dV_m}{V_m}$$
$$C_{p,m} - C_{V,m} = R$$

熵还可以表示为: 
$$S_m = \int_{T_0}^T \frac{C_{p,m}}{T} dT + R \ln \frac{p}{p_0} + S'_{m0}$$
 
$$S_m = C_{p,m} \ln T + R \ln p + S_{m0}$$
 
$$S_{m0} = S'_{m0} - C_{p,m} \ln T_0 - R \ln p_0$$

有系统熵函数的表达式后,只要将初态和终态的状态变量代入相减,可得一个过程前后的熵变(不论可逆与否)

1.16 热力学第二定律的数学表达



$$\oint \frac{dQ}{T} \le 0$$

$$\oint \frac{dQ}{T} \le 0 \qquad \int_{A}^{B} \frac{dQ}{T} + \int_{B}^{A} \frac{dQ_{r}}{T} \le 0$$

由熵的定义可知: 
$$S_B - S_A = \int_A^B \frac{dQ_r}{T}$$

于是有:

$$S_B - S_A \ge \int_A^B \frac{dQ}{T} \qquad dS \ge \frac{dQ}{T}$$

$$dS \ge \frac{dQ}{T}$$

考虑到热力学第一定律有:  $dU \leq TdS + dW$ 

**热力学第二定律的数学表达**,这是对热力学过程的限制!

1.16 热力学第二定律的数学表达

绝热条件下:

$$S_B - S_A \ge 0$$

绝热过程后, 熵不减小!

熵增加原理!

对初态和终态不是平衡态的情况下,用局域平衡态处理:

将系统分成n个小部分,每一部分终态和初态都是平衡态

系统从A变到B,令每一部分分别经可逆过程由终态 $B_k$ 回到初态 $A_k$ . 于是由克劳修斯不等式有:

$$\int_{A}^{B} \frac{d\overline{Q}}{T} + \sum_{k=1}^{n} \int_{B_{k}}^{A_{k}} \frac{d\overline{Q}_{r}}{T} < 0$$

1.16 热力学第二定律的数学表达

$$\int_{A_k}^{B_k} \frac{dQ_r}{T} = S_{B_k} - S_{A_k}$$

于是有:

$$\sum_{k=1}^{n} S_{B_k} - \sum_{k=1}^{n} S_{A_k} > \int_{A}^{B} \frac{dQ}{T}$$



$$S_B - S_A > \int_A^B \frac{dQ}{T}$$

如果过程是绝热的有:  $S_B - S_A > 0$ 

$$S_B - S_A > 0$$

证明了在非平衡态的情况下熵增加原理!

1.16 热力学第二定律的数学表达

熵增加原理的应用:对孤立系统中的过程分析

熵增加原理的统计意义:混乱度增加

#### 1.17 熵增加原理的简单应用

热量Q从高温热源 $T_1$ 传递到低温热源 $T_2$ ,求熵变。

总熵变等于两个热源熵变之和!

不可逆过程的熵变用设想的可逆过程求!

高温热源将热量
$$Q$$
传出:  $\Delta S_1 = -\frac{Q}{T_1}$ 

低温热源将热量
$$Q$$
吸收:  $\Delta S_2 = \frac{Q}{T_2}$ 

总熵变为: 
$$\Delta S = \Delta S_1 + \Delta S_2 = Q\left(\frac{1}{T_2} - \frac{1}{T_1}\right)$$

#### 1.17 熵增加原理的简单应用

质量相同温度不同的两杯水等压绝热混合,求熵变。

初态分别为: 
$$(T_1,p)$$
  $(T_2,p)$  终态为:  $(\frac{T_1+T_2}{2},p)$ 

由热力学基本方程有: 
$$dS = \frac{dU + pdV}{T}$$

当压强不变时: 
$$dH = dU + pdV$$

可以得到: 
$$\Delta S_1 = \int_{T_1}^{\frac{T_1 + T_2}{2}} \frac{C_p dT}{T} = C_p \ln \frac{T_1 + T_2}{2T_1}$$

$$\Delta S = C_p \ln \frac{(T_1 + T_2)^2}{4T_1 T_2}$$

$$\Delta S_2 = \int_{T_2}^{\frac{T_1 + T_2}{2}} \frac{C_p dT}{T} = C_p \ln \frac{T_1 + T_2}{2T_2}$$

不可逆过程

#### 1.17 熵增加原理的简单应用

理想气体初态温度为T,体积为 $V_A$ ,经绝热自由膨胀过程体积膨胀为 $V_B$ ,求气体的熵变。

根据熵的表达式有: 
$$S_A = nC_{V,m} \ln T + nR \ln V_A + S_0$$
  

$$S_B = nC_{V,m} \ln T + nR \ln V_B + S_0$$

熵变为: 
$$S_B - S_A = nR \ln \frac{V_B}{V_A}$$

1.18 自由能和吉布斯函数

为方便起见引入新的热力学函数!

系统由初态A经等温过程到达终态B:

$$Q \le T(S_B - S_A) \qquad U_B - U_A - W \le T(S_B - S_A)$$

引入新的热力学函数: F = U - TS (自由能!)

可以简化:  $F_A - F_B \ge -W$ 

等温过程中、系统对外界所作的功一W不大于自由能的减少

系统自由能的减少是在等温过程中从系统所能获得的最大功

#### 1.18 自由能和吉布斯函数

- 与绝热过程中,内能有类似的地方
- 可逆等温过程,系统将减小的自由能转化为对外做功
- 只有体积变化功时,体积不变时,等温等容自由能不增加
- 复相系, 多元系!

#### 1.18 自由能和吉布斯函数

等温等压条件下的系统:

$$S_B - S_A \ge \frac{Q}{T} = \frac{U_B - U_A - W}{T}$$

考虑体积功和非体积功:  $W = -p(V_B - V_A) + W_1$ 

$$S_B - S_A \ge \frac{U_B - U_A + p(V_B - V_A) - W_1}{T}$$

引入新的热力学函数: 
$$G = U - TS + pV$$
 (吉布斯函数) 可以简化:  $G_A - G_B \ge -W_1$ 

#### 1.18 自由能和吉布斯函数

- 吉布斯函数的减少是在等温等压过程中,除体积变化 功以外从系统所能获得的最大功
- 如果没有其它形式的功:  $G_B G_A \leq 0$
- 复相系, 多元系!

### 作业:

1.1, 1.2, 1.6, 1.10, 1.11

1.12, 1.14, 1.19, 1.21, 1.22