

热学

第11讲 循环过程

黄志琦

教材：《热学》第二版，赵凯华，罗蔚茵，高等教育出版社
课件下载 https://github.com/zqhuang/SYSU_TD

上讲内容回顾

- ▶ 焓和状态方程的关系 $\left(\frac{\partial H}{\partial p}\right)_T = V - \left(\frac{\partial V}{\partial \ln T}\right)_p$
- ▶ 定压比热 $C_p = \left(\frac{\partial H}{\partial T}\right)_p = T \left(\frac{\partial S}{\partial T}\right)_p$
- ▶ 节流是等焓的不可逆过程。焦耳-汤姆孙系数 $\alpha \equiv \left(\frac{\partial T}{\partial p}\right)_H$
- ▶ 焦耳-汤姆孙效应：正节流效应($\alpha > 0$)降温 and 负节流效应 $\alpha < 0$ 升温
- ▶ 节流过程液化气体：预冷降温到正节流区 α 较大的区域，节流液化气体。

本讲内容

- ▶ 孤立系统的熵增大原理
- ▶ 循环过程
- ▶ 卡诺循环
- ▶ 为计算做准备：理想气体的熵
- ▶ 计算理想气体可逆循环的效率

孤立系统的熵增大原理

假想一个孤立的非热平衡系统 Σ ，把它划分成很多子系统 $\Sigma_1, \Sigma_2, \dots, \Sigma_N$ 。每个子系统 Σ_i 在短时间内可以近似看成处于平衡态，有确定的温度 T_i ，压强 p_i ，体积 V_i 和熵 S_i 。各个子系统之间保持接触（非孤立）。

假设子系统边界处的分子相互作用可以忽略，系统总熵等于各个子系统熵之和：

$$S = \sum_i S_i$$

孤立系统的熵增大原理(续)

因系统处于非热平衡状态，总有两个互相接触的子系统温度不同，不妨设 $T_i > T_j$ 。我们假设在宏观尺度上，热量会且只会自发地从高温物体传递到低温物体， Σ_i 对 Σ_j 传热 $Q_{i \rightarrow j}$ ($Q_{i \rightarrow j} > 0$)。那么系统的总熵变化为

$$\Delta S = \Delta S_i + \Delta S_j = -\frac{Q_{i \rightarrow j}}{T_i} + \frac{Q_{i \rightarrow j}}{T_j} > 0$$

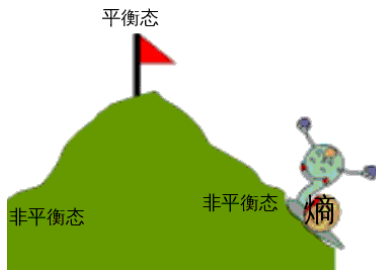
这样的熵增大过程会持续进行，直到系统达到平衡态（这时所有的 $T_i = T_j$ ）后熵不再变化。

孤立系统熵增大是一个不可逆的过程（因为无法使熵减小），熵不变的过程则原则上都可逆。

孤立系统的熵增大原理(续)

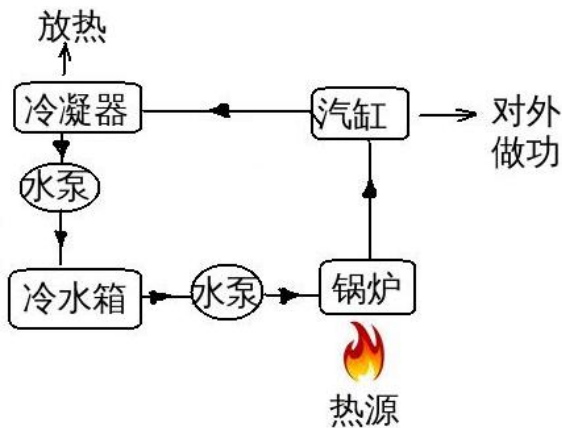
总结一下：

- ▶ 孤立的非热平衡系统的熵总是自发地增大，直到达到热平衡态（熵最大的状态）。热平衡态的熵不再发生变化。
- ▶ 孤立系统的可逆过程熵不变，不可逆过程熵增大。



下面我们来谈热机和循环过程

蒸汽机



循环过程

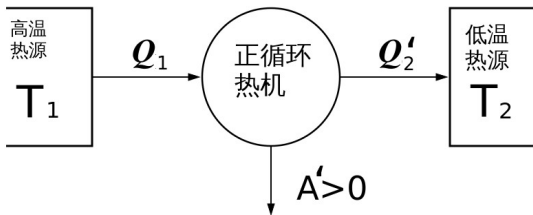
循环过程：一系统由某个状态出发，经过一系列过程，最后回到原状态。

- ▶ 因循环过程的内能不变，按照热一律即有 $Q + A = 0$ 。
- ▶ 把系统和环境看成一个总的孤立系统。系统回到原状态，熵不变。根据孤立系统的熵增大原理，循环过程后环境的熵必须增大（如果循环过程对环境造成的影响是不可逆的）或者不变（如果循环过程对环境造成的影响是可逆的）。

如果循环过程对环境造成的影响是可逆的，我们称之为可逆循环。否则称之为不可逆循环。

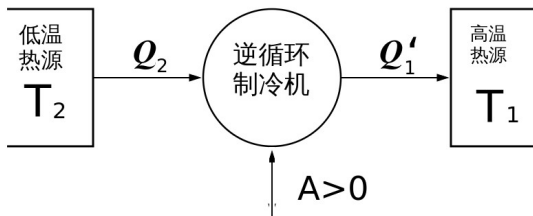
正循环热机

系统对外界做功($A' > 0$)的循环为正循环。



逆循环制冷机

外界对系统做功($A > 0$)的循环为逆循环。逆循环热机也叫制冷机。



思考题

下列过程是正循环还是逆循环？

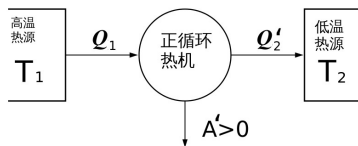
- ▶ 蒸汽机的一个循环
- ▶ 制冷机的一个循环
- ▶ 净吸热量 $Q > 0$ 的循环
- ▶ 净放热量 $Q' > 0$ 的循环
- ▶ p - V 图上顺时针的闭合曲线
- ▶ p - V 图上逆时针的闭合曲线
- ▶ T - S 图上顺时针的闭合曲线
- ▶ T - S 图上逆时针的闭合曲线

骨灰级难度思考题

逆循环可不一定是可逆循环;
逆循环也许可以是可逆循环;
逆循环也可以不是可逆循环;
逆循环也可以是不可逆循环;
逆循环也可不是不可逆循环;
可逆循环也许可以是逆循环;
可逆循环也可以不是逆循环;
可逆循环可不一定是逆循环;
可逆循环必不是不可逆循环;
不可逆循环必不是可逆循环;
不可逆循环可以不是逆循环;
不可逆循环未必不是逆循环;
不可逆循环也可以是逆循环。
那么问题来了——

如果逆循环是可逆循环，那么逆循环的逆循环是逆循环吗？

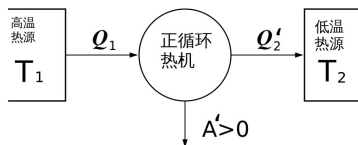
正循环热机的效率



正循环把热量转化为机械功。设正循环热机从高温热源1吸热 Q_1 ，对外做功 A' ，并对低温热源2放热 Q_2' 。热量转化为机械能的百分比称为正循环热机的效率，记作 η 。

$$\eta \equiv \frac{A'}{Q_1} = \frac{Q_1 - Q_2'}{Q_1}$$

恒温热源间的正循环的效率



$$\eta = \frac{Q_1 - Q'_2}{Q_1} = 1 - \frac{T_2 |\Delta S_2|}{T_1 |\Delta S_1|}$$

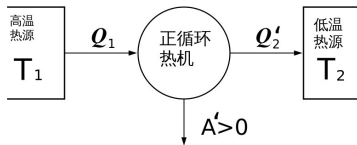
其中 $|\Delta S_1|$ 为高温热源的熵减少量， $|\Delta S_2|$ 为低温热源的熵增加量。
如果整个循环过程可逆，则环境的总熵不变： $|\Delta S_1| = |\Delta S_2|$ 。

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

如果整个循环过程不可逆，则环境总熵增大： $|\Delta S_2| > |\Delta S_1|$ ，即

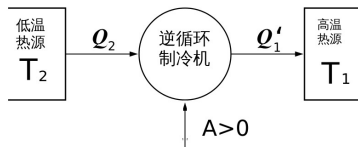
$$\eta < 1 - \frac{T_2}{T_1}$$

卡诺定理



在温度为 T_1 的高温热源和温度为 T_2 的低温热源之间工作的热机：可逆循环 $\eta = 1 - \frac{T_2}{T_1}$ ，不可逆循环 $\eta < 1 - \frac{T_2}{T_1}$ ，这称为卡诺(Carnot)定理。

逆循环热机的效率



逆循环利用外界提供的机械功从低温热源吸热制冷。设外界对逆循环热机做功 A ，使它从低温热源2吸热 Q_2 ，并对高温热源放热 Q_1' 。制冷量 Q_2 与外功 A 之比称为逆循环热机的制冷系数，记作 ε 。

$$\varepsilon \equiv \frac{Q_2}{A} = \frac{Q_2}{Q_1' - Q_2}$$

恒温热源间的逆循环的制冷效率

设外界对热机做功 A ，使热机从温度恒为 T_2 的低温热源2吸热 Q_2 ，并对温度恒为 T_1 的高温热源1放热 Q'_1 。则

$$\varepsilon = \frac{1}{Q'_1/Q_2 - 1} = \frac{1}{\frac{T_1|\Delta S_1|}{T_2|\Delta S_2|} - 1}$$

其中 $|\Delta S_1|$ 为高温热源的熵增加量， $|\Delta S_2|$ 为低温热源的熵减少量。如果整个循环过程可逆，则环境的总熵不变： $|\Delta S_1| = |\Delta S_2|$ 。

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

如果整个循环过程不可逆，则环境总熵增大： $|\Delta S_2| < |\Delta S_1|$ ，即

$$\varepsilon < \frac{T_2}{T_1 - T_2}$$

环保常识: 空调温度别开太低



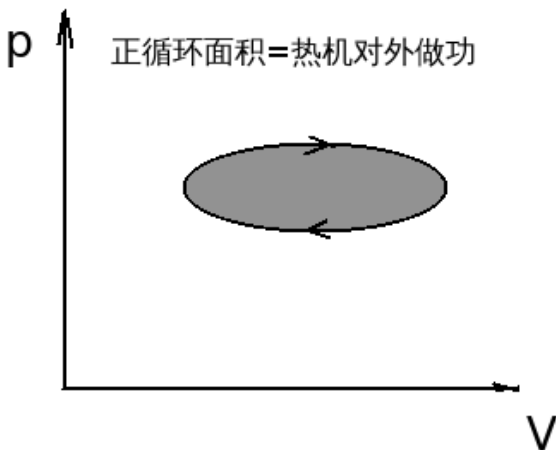
空调

我的再生父母

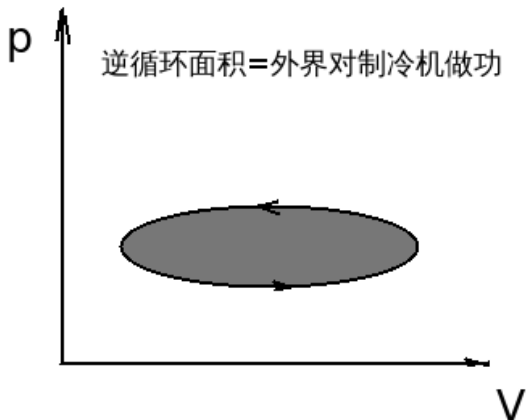
设夏天室外温度为 30°C 。把空调近似看成可逆热机。试估算制冷温度分别为 28°C 和 20°C 时空调制冷效率之比。

下面我们以理想气体为例讨论一些准静态循环（即可逆循环）。
这些循环的中间过程都有明确的态函数 p, V, T, S 。

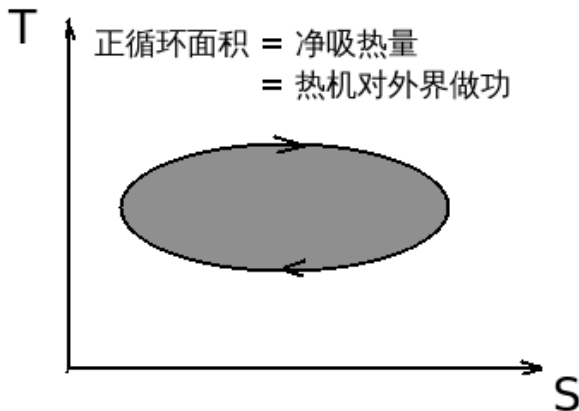
正循环 p - V 图



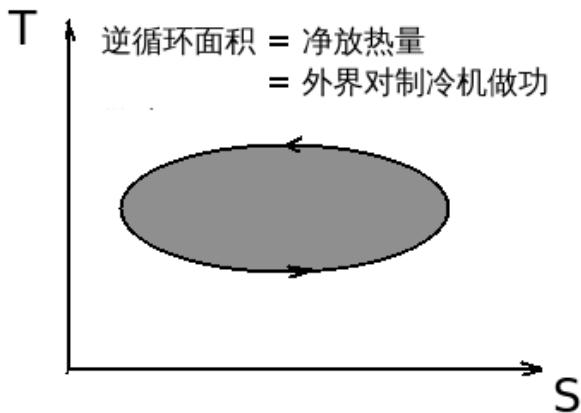
逆循环 p - V 图



正循环 T - S 图



逆循环 T - S 图



dalao也有长得帅的

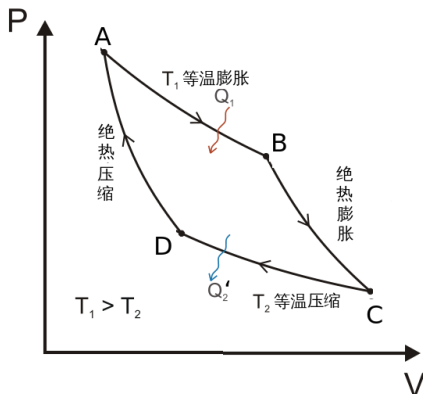


Nicolas Léonard Sadi Carnot

卡诺循环(Carnot Cycle)



理想气体的可逆卡诺循环 p - V 图

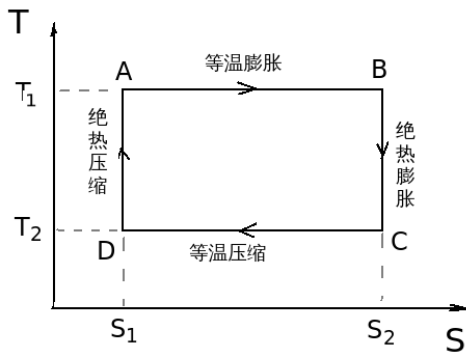


思考题：对理想气体计算可逆卡诺循环的效率（设 C_V 仅是温度的函数，等温过程的 T_1 , T_2 已知）。

猜一猜

刚才算出理想气体可逆卡诺循环的效率为 $\eta = 1 - \frac{T_2}{T_1}$ ，这个结果对非理想气体成立吗？

可逆卡诺循环的 T - S 图



在这个图里计算热机效率特别容易（和工作物质无关）：

$$\eta = \frac{A'}{Q_1} = \frac{(T_1 - T_2)(S_2 - S_1)}{T_1(S_2 - S_1)} = 1 - \frac{T_2}{T_1}$$

下面的学习计划

理想气体的熵 → 循环的效率



理想气体的熵

$$dS = \frac{\delta Q}{T} = \frac{C_V dT + p dV}{T} = C_V d \ln T + \nu R d \ln V$$

因理想气体定体热容只是温度的函数，积分即得

$$\Delta S = \int \frac{C_V}{T} dT + \nu R \Delta \ln V$$

如果热容 C_V 是常数，则 $\nu R = (\gamma - 1)C_V$ ，易从上式得到

$$\Delta S = C_V \Delta [\ln(TV^{\gamma-1})] = C_V \Delta [\ln(pV^{\gamma})] = C_p \Delta \left[\ln \left(T p^{\frac{1}{\gamma}-1} \right) \right]$$

由此易得理想气体绝热方程。

思考题



教材习题3-19

思考题



这又是一道送分题

某理想气体定体热容在一定范围内($200\text{ K} < T < 500\text{ K}$)可以写成

$$C_V = \left[\frac{3}{2} + \frac{T}{T_0} \right] \nu R$$

其中 $T_0 = 300\text{ K}$ 。该气体从温度为 $T_1 = 450\text{ K}$ 时准静态绝热膨胀，体积变为原来4倍。求末态温度 T_2 。

参考解答

由 $dS = \frac{C_V}{T} dT + \frac{\nu R}{V} dV = 0$ 积分得到

$$\frac{3}{2} \nu R \ln \frac{T_2}{T_1} + \frac{\nu R}{T_0} (T_2 - T_1) = -\nu R \ln 4$$

令 $x = \ln \frac{T_2}{T_1}$, 则

$$x + e^x = 1 - \frac{2}{3} \ln 4 = 0.075804$$

定义 $f(x) \equiv x + e^x$, 则 $f'(x) = 1 + e^x$, 先做近似 $e^x = 1 + x$ 得到零级近似解 $x_0 = -0.4621$, 然后用牛顿迭代法:

$$\text{一级近似 } x_1 = x_0 + \frac{0.075804 - f(x_0)}{f'(x_0)} = -0.5186$$

$$\text{二级近似 } x_2 = x_1 + \frac{0.075804 - f(x_1)}{f'(x_1)} = -0.5192$$

末态温度 $T_2 = e^x T_1 = 267.7 \text{ K}$ 。

参考解答：方法2

在 $T = 450 \text{ K}$ 时，定体热容 $C_V = 3\nu R$ ， $C_p = C_V + \nu R = 4\nu R$ ， $\gamma = C_p/C_V = \frac{4}{3}$
取 γ 不变的近似，则 $T \propto V^{1-\gamma}$ ，即零级近似

$$T_2 \approx 4^{1-4/3} T_1 = 283.5 \text{ K}$$

然后考虑修正，在 $T = 283.5 \text{ K}$ 时， $\gamma = 1.4090$ ，在整个过程中取平均 $\gamma \approx \frac{1.4090+1.3333}{2} = 1.3712$ ，即得到一级近似

$$T_2 \approx 4^{1-1.3712} T_1 = 269.0 \text{ K}$$

可见，即使在温度范围比较大的时候，常数 γ 近似往往很便捷且误差不大。但这个解法的缺点是只能求解到一级近似，无法逼近精确解。

思考题



设理想气体定体热容 C_V 为常数。证明多方指数为 n 的准静态多方过程的热容为

$$C_n = \frac{n - \gamma}{n - 1} C_V$$

其中 γ 为定压热容与定体热容之比。

思考题



这又是一道送分题

设理想气体定体热容 C_V 为常数。在多方指数为 n ($n \neq \gamma$) 的准静态多方过程中, 证明温度 T 正比于熵 S 的指数函数:

$$T \propto e^{\frac{S}{C_n}}$$

其中 C_n 为多方热容。

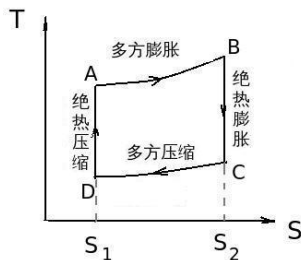
有了理想气体的熵的知识



我们来计算理想气体更一般的可逆循环的效率

定体热容固定的理想气体的（可逆）多方循环

对定体热容固定的理想气体，把卡诺循环中的两个等温过程换成多方指数为 n 的多方过程，如图所示



由

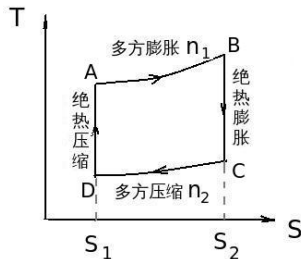
于多方过程中 $T \propto e^{S/C_n}$ ，两个多方过程的温度成正比关系，也就是说曲线 CD 下的面积(Q_2')和曲线 AB 下的面积(Q_1)之比为 $Q_2'/Q_1 = T_D/T_A = T_C/T_B$ 。热机效率为

$$\eta = 1 - \frac{T_D}{T_A} = 1 - \frac{T_C}{T_B}$$

也就是说卡诺循环的效率计算公式仍然成立。利用 AD 过程（或 BC 过程）的绝热方程很容易把上式中的温度比转化成体积比或者压强比。

定体热容固定的理想气体的 (可逆) 广义多方循环

广义多方循环由两个绝热过程和两个多方指数不同的多方过程组成，设多方膨胀的多方指数为 n_1 ，多方压缩的多方指数为 n_2 ：



不妨设 $S_1 = 0$, $S_2 = S$ 。多方膨胀过程中 $T = T_A e^{S/C_{n1}}$ ，多方压缩过程中 $T = T_D e^{S/C_{n2}}$ 。积分求出

$$Q'_2 = T_D \int_0^S e^{S/C_{n2}} dS = T_D C_{n2} (e^{S/C_{n2}} - 1)$$

$$Q_1 = T_A \int_0^S e^{S/C_{n1}} dS = T_A C_{n1} (e^{S/C_{n1}} - 1)$$

$$\eta = 1 - \frac{Q'_2}{Q_1} = 1 - \frac{T_D}{T_A} \frac{C_{n2}}{C_{n1}} \frac{e^{S/C_{n2}} - 1}{e^{S/C_{n1}} - 1}$$

定体热容固定的理想气体的的广义多方循环(续)

若 $n_1 = n_2$ 则回到前面讨论的结果。若 $n_1 \neq n_2$, 则由 $T_B = T_A e^{S/C_{n_1}}$ 以及 $T_C = T_D e^{S/C_{n_2}}$ 得到

$$\frac{T_B T_D}{T_A T_C} = e^{S \left(\frac{1}{C_{n_1}} - \frac{1}{C_{n_2}} \right)}$$

即

$$e^S = \left(\frac{T_B T_D}{T_A T_C} \right)^{\frac{C_{n_1} C_{n_2}}{C_{n_2} - C_{n_1}}}$$

记绝热压缩温度比 $r_c = \frac{T_D}{T_A}$, 绝热膨胀温度比 $r_e = \frac{T_C}{T_B}$, 则

$$e^S = \left(\frac{r_c}{r_e} \right)^{\frac{C_{n_1} C_{n_2}}{C_{n_2} - C_{n_1}}}$$

记 $\lambda = \frac{C_{n_2}}{C_{n_2} - C_{n_1}}$, 代入前面的结果得到

$$\eta = 1 - \frac{\lambda}{\lambda - 1} \frac{r_c^\lambda r_e - r_e^\lambda r_c}{r_c^\lambda - r_e^\lambda}$$

第十一周作业 (序号接第十周)

27 教材习题3-8

28 教材习题4-1

29 教材习题3-18