第七次习题课

4.4.2

【解】(1)由已知方程可知

$$W' = \int_{V_{1, m}}^{V_{2, m}} p \, dV_{m}$$

$$= \int_{V_{1, m}}^{V_{2, m}} \left(\frac{RT}{V_{m} - b} - \frac{a}{V_{m}^{2}} \right) \, dV_{m}$$

$$= RT \ln \frac{V_{2, m} - b}{V_{1, m} - b} + \frac{a}{V_{2, m}} - \frac{a}{V_{1, m}}.$$

(2)因为在定体下做的功为零,由热力学第一定律知升高 ΔT 温度所吸收的热量为

$$\Delta Q = \Delta U = c \left(T + \Delta T \right) - \frac{a}{V_m^2} + d - \left(cT - \frac{a}{V_m^2} + d \right) = c \cdot \Delta T.$$

4.4.6

以下所有表示摩尔的角标皆省略。比如U表示原题中的 U_m 等。

摩尔焓为

$$H = U + pV = cT + pV + bp^2$$

要求得定压热容,需要把焓写为压强p与温度T的函数:

$$H(p,T) = U(p,T) + pV(p,T) = cT + pV_0 + bp^2$$

求导得到定压热容

$$C_p = \left(rac{\partial H}{\partial T}
ight)_n = c$$

同样,要求得定体热容,需要把内能写为体积V与温度T的函数。

$$U(T,V)=cT+p(T,V)V_0+bp^2(T,V)$$

期中原内能表达式中出现的压强先写为体积V与温度T的函数为

$$p(T,V) = rac{V - V_0 - aT}{b}$$

于是可得内能

$$U(T,V) = cT - aTrac{V - V_0 - aT}{b}$$

从而得定体热容

$$C_V = \left(rac{\partial U}{\partial T}
ight)_V = c - arac{V-V_0}{b} + rac{2a^2T}{b}$$

因为定体热容是内能求导而来,其仍然是体积V与温度T的函数。上面的定压热容也该是压强p与温度T的函数,不过此题中恰为常数。

4.4.8

每摩尔反应释放的化学能为

$$Q = \Delta H = 571.6 \mathrm{kJ}$$

而电源做功为

$$W=qU=4N_{
m A}eU=473.5{
m kJ}$$

于是效率为

$$\eta=rac{W}{O}=82.8\%$$

4.5.2

- 绝热过程,压缩气体,外界对其做功,又因热量无法散发(Q=0),故气体内能增加,且增量为外界做功量, $\Delta U=W$ 。压缩过程中压强增大,温度升高。
- 等温过程,体积压缩为原来一半,压强增大到原来两倍。气体正欲像绝热过程里一样升温,但由于与外界有良好热接触,对气体做的功又被气体以热量的形式放出很多,于是气体未能升温。理想气体这一特殊情况,内能只与温度相关,也就是外界对气体做功刚好全以热量形式释放,丝毫未留与内能。即有 W=Q 并 $\Delta U=0$.
- 等压过程。等温过程好歹压强有升高。而等压过程中压缩体积压强却未能升高,所以要比等温过程捐弃更多能量。外界做功不够,反要内能来凑, $\Delta U < 0$. 气体放出热量,Q < 0,但放热量一部分来自于外界做功,一部分来自于内能贡献,所以 $|Q| = W + |\Delta U|$.

 $\Delta U = 0.$

外界对气体做的功为

$$W = - \nu RT \ln \frac{V_2}{V_1} = 7 862 \text{ J};$$

气体放热 7 862 J.

(2) 绝热过程:

Q = 0:

按照 TV"-1 = C, 有

$$T_2 = \left(\frac{V_1}{V_2}\right)^{\gamma-1} \cdot T_1.$$

$$\Delta U = \nu C_{\nu,m} (T_2 - T_1) = \nu C_{\nu,m} T_1 \left[\left(\frac{V_1}{V_2} \right)^{\gamma - 1} - 1 \right] = 9 \ 061 \ J.$$

按照热力学第一定律, 外界对气体做的功也是 9 061 J.

$$T_2 = \frac{V_2}{V_1} \cdot T_1,$$

則 $\Delta U = \nu C_{\nu,m} (T_2 - T_1) = \nu C_{\nu,m} T_1 (\frac{V_2}{V_1} - 1) = -1.41 \times 10^4 \text{ J}.$

同时,

$$Q = \nu C_{n,m} (T_2 - T_1) = -1.97 \times 10^4 \text{ J}.$$

按照热力学第一定律有

$$W = \Delta U - Q = 5.6 \times 10^3 \text{ J},$$

说明气体放热,外界对它做功,内能减少.

4.5.8

理想气体准静态绝热过程中温度与压强的关系为

$$rac{T^{\gamma}}{p^{\gamma-1}}=rac{T_0^{\gamma}}{p_0^{\gamma-1}}$$

借此把大气压随高度变化的微分关系式中的温度换掉,得到

$$rac{1}{p}igg(rac{p}{p_0}igg)^{rac{\gamma-1}{\gamma}}\mathrm{d}p = -rac{Mg}{RT_0}\mathrm{d}z$$

积分并化简后得到

$$p=p_0 \Bigg(1-rac{Mgh}{rac{\gamma}{\gamma-1}RT_0}\Bigg)^{rac{\gamma}{\gamma-1}}=p_0 igg(1-rac{Mgh}{C_{p,\mathrm{m}}T_0}igg)^{rac{\gamma}{\gamma-1}}$$

其中用到理想气体定压热容(记得为什么是这个式子吗)

$$C_{p, ext{m}} = rac{\gamma}{\gamma-1} R$$

4.5.9

独立参量(注意这里边的几何)

先明确一件事,到底有几个独立的宏观参量?三个吗?压强p、体积V和温度T?这三个不是独立的,由状态方程联系。独立参量只有两个。随你用什么方法描述,独立的参量只能是两个。若画三维的p-V-T图,表示系统的点限制在一个二维的面上。下图为赵凯华、罗蔚茵《热学》截图。

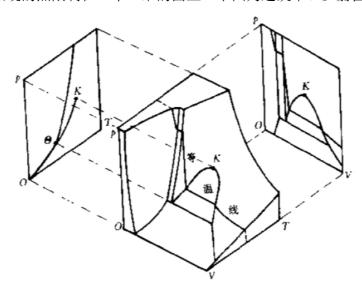


图 1 - 17 p-V-T 曲面及其投影

体积 V等于 S 乘它的高度 l(见图),其大小由活塞的上下移动来控制。温度由恒温器来改变,用某种温度计来测量。所以,被封存物质的三个状态参量 p、V、T 都是可调节和可测量的。不过,当我们实地去做实验时就会发现,上述三个参量并不能完全独立地设置,譬如在一定的温度下压强的增减必导致体积的缩胀,在一定的压强下温度的升降也会引起体积的变化。亦即,在三个状态参量之中只有两个是独立的,第三个与它们之间有一定的函数关系,它在以 p、V、T 为轴的直角坐标系中表达为一个曲面,即 p-V-T 曲面,如图 1-17 所示。

若画二维的p-V图或者V-T图等等,表示系统的点则可以随意移动。无论如何,系统可处状态的点组成的几何图形(构形流形)为二维。

但在某个具体的过程中,表示系统状态的这个点的移动始终是画出一条一维的线。(质点动力学中亦如此。可以在三维空间中任意运动的质点,构形空间为三维。但某个具体的运动中,其轨迹也只是条一维的线。)描述一维线上的点,只需要一个独立坐标。此处我们选为温度 T。也就是在题目所描述的膨胀过程中,知道温度就可以确定其他参量。(质点的类比里,比如抛体运动的轨迹,确定高度就可以确定其余坐标了。甚至这个参数可以不用动力学变量,比如选为时间,其余坐标全用这个参数表示, $\vec{x}(t)$)

应用于此问题

吸热量可以表示为

$$C \mathrm{d}T = \mathrm{d}U + p \mathrm{d}V = C_V \mathrm{d}T + p \mathrm{d}V$$

结合此膨胀过程的规律和理想气体状态方程,可以把此过程中压强和体积都用单一参数T表示出来

$$p(T) = rac{R^2T^2}{a_0^2}, V(T) = rac{a_0^2}{RT}, \mathrm{d}V = -rac{a_0^2}{RT^2}\mathrm{d}T$$

代入吸热量的表达式,消去dT,得到

$$C = C_V - R$$

(不知道为啥题目要画蛇添足把后一项写成 $\frac{a_0^2}{VT}$)

与定体热容比较

膨胀过程中温度降低,于是内能减小。内能去哪里了?一部分以热量形式放出,一部分用于对外做功。热力学第一定律的原始形式写为

$$\Delta U = \Delta Q + \Delta W$$

可以理解为所有量都以系统为参考。即 ΔU 表示系统(比如研究的气体)内能变化,或者说成增加,则 $-\Delta U$ 可以说成内能的减少量; ΔQ 说成外界给予系统的热量,则 $-\Delta Q$ 可以说成系统放出的热量;而 $\Delta W = -p\Delta V$ 说成外界对系统做的功(注意这里本来就有个负号),则 $-\Delta W$ 说成系统对外界做的 功。于是内能用于放热与对外做功这句话的数学式为

$$-\Delta U = (-\Delta Q) + (-\Delta W)$$

若是等体过程,系统不对外做功,内能减小全以热量形式释放。此过程热容为 $C_V = \frac{|\Delta Q|}{|\Delta T|}$.假设考虑题目中过程与等体过程减小相同的温度,也就是取用相同量的内能;由于此题中还要对外做功,则放热量比等体过程小,所以热容比等体过程小。

4.5.13

分析——

- 平衡时,向下的重力和大气压力与气缸内气体造成的向上压力相抵。
- 偏离平衡位置,活塞位置变化,气缸内气体体积变化,压强变化,于是其对活塞产生的向上压力变化,而重力与大气压力都没变,于是活塞与重物所受合力变化。此合力方向与偏离方向相反,作用为回复。低阶近似下,回复力的线性部分造成简谐运动。
- 于是最核心步骤只在于用气体的方程计算出偏离平衡位置后的压强。

设处于平衡态时,气体压强为 pi, 于是平衡条件为

$$p_{\mathrm{i}}A = p_{\mathrm{0}}A + mg$$

设活塞向上移动距离 h,气缸内气体经绝热过程体积变为 $V_0 + hA$,压强变为 p. 由绝热方程有

$$p(V_0+hA)^{\gamma}=p_{
m i}V_0^{\gamma}\Rightarrow p=p_{
m i}igg(1+rac{hA}{V_0}igg)^{-\gamma}$$

此时活塞与重物受力为

$$F=pA-mg-p_0A=p_{
m i}igg(1+rac{hA}{V_0}igg)^{-\gamma}-mg-p_0A$$

振幅较小时($h \ll V_0/A$),取最低阶近似

$$\left(1+rac{hA}{V_0}
ight)^{-\gamma}=1-\gammarac{hA}{V_0}+\mathcal{O}(\gamma^2)$$

于是得到合力为线性回复力

$$F=-p_{
m i}rac{\gamma A}{V_0}h$$

负号表示指向运动的相反方向。

线性回复力 F = -kx 中劲度系数与角频率的关系为 $k = m\omega^2$,于是得到反过来用频率表示绝热系数的式子:

$$\gamma = rac{m \omega^2 V_0}{A^2 p_{
m i}}$$

其实到这里已经差不多了。不过为了按照题目要求,要把角频率用频率表示: $\omega=2\pi\nu$,还有平衡压强为 $p_{\rm i}=mg/A+p_0$,最后得到

$$\gamma = rac{4\pi^2
u^2mV_0}{A^2(mq/A+p_0)}$$

4.6.3

先标记三点状态 (p, V, T):

- a点, (p_0, V_0, T_0) ,且有 $p_0V_0 = RT_0$
- b点, $(9p_0, V_0, 9T_0)$,毕竟要满足理想气体状态方程 $9p_0V_0 = R \cdot 9T_0$
- c点, $(9p_0, 3V_0, 27T_0)$,由连接 a与 c 两点曲线方程求得。

用 ΔW 表示外界对系统做功(如果其数值为负则实际为系统对外界做功),用 ΔQ 表示系统吸收热量(如果数值为负则实际为系统放出热量)。则热力学第一定律写作

$$\Delta U = \Delta Q + \Delta W$$

即, 求出 ΔU 与 ΔW 就可求出 ΔQ .

a->b

$$\Delta U = rac{3}{2}R\cdot(9-1)T_0, \Delta W = 0, \Delta Q = 12RT_0$$

b->c

$$\Delta U = rac{3}{2}R \cdot (27-9)T_0, \Delta W = -9p_0 \cdot 2V_0, \Delta Q = 45RT_0$$

上式中用到 $p_0V_0=RT_0$.

c->a

$$\Delta U = rac{3}{2}R\cdot(27-1)T_0, \Delta W = -\int_{3V_0}^{V_0}rac{p_0}{{V_0}^2}V^2\mathrm{d}V = rac{26}{3}p_0V_0, \Delta Q = -rac{143}{3}RT_0$$

此循环吸收总热量为 a->b 过程与 b->c 过程吸收热量之和。这些热量并不能全部用于做功,因 c->a 过程放出了热量,即废了的能量。故而效率为

$$\eta = rac{|\Delta Q_{a
ightarrow b}| + |\Delta Q_{b
ightarrow c}| - |\Delta Q_{c
ightarrow a}|}{|\Delta Q_{a
ightarrow b}| + |\Delta Q_{b
ightarrow c}|} pprox 16.4\%$$

4.7.3

【解】 热泵就是一个冬天用的制冷机,它从温度比较低的热源(即外界环境)取得热量 Q_2 和外界对制冷机做的功 W 合在一起输送给温度比较高的热源,例如房屋,这样房屋取得的热量已经不是 W,而是 Q_2 + W,取暖效率明显提高.

我们知道可逆卡诺制冷机的制冷系数公式为

$$\eta_{+ \Rightarrow} = \frac{Q_2}{W} = \frac{T_2}{T_1 - T_2} \tag{1}$$

对(1) 式等号两边的比例关系应用合比定律,则

$$\frac{Q_2 + W}{W} = \frac{T_2 + (T_1 - T_2)}{T_1 - T_2}$$

得到

$$\frac{Q_1}{W} = \frac{T_1}{T_1 - T_2} \tag{2}$$

理想热泵就是一可逆卡诺制冷机, (2) 式应该能够适用. 现在建筑物一方面从热泵取得热量 Q_1 , 同时向外界(它的温度为 T_0) 散失热量. 按照题意,该建筑物的散热率即单位时间内向外散的热为

$$\frac{\mathrm{d}Q'}{\mathrm{d}t} = -a(T - T_0) \tag{3}$$

其上标"'"号是考虑到系统是放热而不是吸热而加上的。当建筑物单位时间内 从热泵获得的热量等于单位时间内向外界散失的热量时,能量收支平衡,温度 不再改变。也就是

$$Q' + Q_1 = 0 \tag{4}$$

这时建筑物温度为 T_1 . 由于(3)式中的 α 是不变的,达到热平衡的温度 T_1 也是不变的,所以在建立热平衡以后,t时间内建筑物散失的热量为

$$Q' = -a(T_1 - T_0)t (5)$$

而经过 t 时间制冷机所获得的功为

$$W = Pt \tag{6}$$

(1) 考虑到高温热源温度为 T_1 ,低温热源温度为 T_0 ,这时(2) 式应该被表示为

$$\frac{Q_1}{W} = \frac{T_1}{T_1 - T_0} \tag{7}$$

将(4) 式、(5) 式、(6) 式代入(7) 式, 得到

$$\frac{a(T_1 - T_0)t}{Pt} = \frac{T_1}{T_1 - T_0}$$

$$a(T_1 - T_0)^2 - PT_1 = 0$$

$$a(T_1 - T_0)^2 - P(T_1 - T_0) - PT_0 = 0$$

由此解得建筑物的平衡温度

$$T_1 = T_0 + \frac{P + \sqrt{P^2 + 4aT_0P}}{2a} \tag{8}$$

(2) 若换成相同功率的加热器供热,(4) 式应该改为

$$Q' + Pt = 0 (9)$$

设建筑物达到平衡时的温度为 T2, 将(5) 式代入(9) 式.

$$-a(T_2 - T_0)t + Pt = 0$$

则平衡温度

$$T_2 = T_0 + \frac{P}{a}$$

等压加等容过程的熵变

选温度 T 与体积 V 为独立参量表示其他热力学量。其中有 S = S(T, V). 定体热容可表示为

$$C_V = Tigg(rac{\partial S}{\partial T}igg)_V$$

若选温度T与压强p为独立参量表示其他热力学量。此时有S = S(T,p). 定压热容可表示为

$$C_p = Tigg(rac{\partial S}{\partial T}igg)_p$$

于是在等压过程中用S = S(T, p),熵变化只对温度积分即可

$$\Delta S_1 = \int_{T_0}^{T_1} rac{C_p}{T} \mathrm{d}T$$

其中 T_0 为初始温度: $p_0V_0 = \nu RT_0$, T_1 为等压过程结束时温度, 也即等容过程开始时温度。 在等体过程中采用 S = S(T,V), 熵变化也只对温度积分即可

$$\Delta S_1 = \int_{T_1}^T rac{C_V}{T} \mathrm{d}T$$

其中T为末态温度: $pV = \nu RT$. 于是末态熵为

$$S = S_0 + \Delta S_1 + \Delta S_2$$

原则上式中热容也可以是函数。比如选温度 T 与压强 p 为独立参量,可以有 $C_p(T,p)$. 不过若考虑理想 气体过程,则热容与温度无关。熵的总变化为

$$\Delta S_1+\Delta S_2=C_p\lnrac{T_1}{T_0}+C_V\lnrac{T}{T_1}=C_p\lnrac{V}{V_0}+C_V\lnrac{p}{p_0}$$

5.3.4

忽略摩擦如何能静止于新的平衡位置?

(1)

系统绝热,气体对外界做功,克服重力提起重物,内能减少,温度降低。

(2)

不可逆绝热过程,气体的熵增加。

(不是准静态绝热过程,也就是说初态与末态不在同一条绝热线上。不能套用准静态绝热过程熵不变的结论。更简单的不可逆绝热过程,气体绝热自由膨胀。)

(3)

气体对活塞做功

$$W=rac{mg}{A}(V-V_0)$$

内能变化量为

$$\Delta U = -W = -rac{mg}{A}V + rac{mg}{A}V_0 = -RT + rac{mg}{A}V_0$$

同样内能变化量由热容表示应该为

$$\Delta U = C_{V,\mathrm{m}}(T-T_0)$$

由上两式可得

$$T = rac{1}{C_{V, ext{m}} + R}igg(C_{V, ext{m}}T_0 + rac{mg}{A}V_0igg)$$

5.3.7

【解】 (1) B 经历的是准静态绝热过程,设 B 的末态温度与体积分别为 $T_{\rm B}$, $V_{\rm B}$; A 的末态温度与体积分别为 $T_{\rm A}$, $V_{\rm A}$. 双原子分子理想气体的 $\gamma=\frac{7}{5}$, 则应该有

$$\frac{(2p_0)^{\gamma-1}}{T_{\rm B}^{\gamma}} = \frac{p_0^{\gamma-1}}{T_0^{\gamma}}.$$

所以 B 室气体温度为

$$T_{\rm B} = 2^{\frac{\gamma-1}{\gamma}} T_{\rm 0} = 2^{\frac{2}{\gamma}} T_{\rm 0} \approx 1.22 T_{\rm 0}.$$

另外, $p_0V_0' = 2p_0 \cdot V_B'$, 可以得到

$$V_{\rm B} = 2^{-\frac{5}{7}} V_{\rm O} = 0.61 V_{\rm O}$$
,

面

则其总熵变为

$$V_{\rm A} = 2V_{\rm 0} - V_{\rm B} = 2V_{\rm 0} - 0.61V_{\rm 0} = 1.39V_{\rm 0}.$$

对 A 应用理想气体物态方程,得到 A 室气体温度为

$$T_{\rm A} = \frac{2p_0 V_{\rm A}}{p_0 V_0} \cdot T_0 = 2 \times 1.39 T_0 = 2.78 T_0.$$

(2) 由于气缸和活塞都是绝热的, A 室气体对 B 室气体做的功就是 B 室气

体内能的增加(注意 A 室气体和 B 室气体都是 1 mol)

$$W = \Delta U_{\rm B}$$

$$= C_{V, m} (T_{\rm B} - T_{\rm 0})$$

$$= \frac{5}{2} R \times (1.22 T_{\rm 0} - T_{\rm 0})$$

$$= 0.55 R T_{\rm 0}.$$

(3) 加热器传给 A 室的热量等于 A 室气体和 B 室气体内能增量的和

$$\Delta Q = \Delta U_{A} + \Delta U_{B}$$

$$= C_{v, m} (2.78T_{0} - T_{0}) + 0.55RT_{0}$$

$$= 5RT_{0}.$$

(4) 按照理想气体熵变公式, 可以知道

$$\Delta S_{A} = C_{p, m} \ln \frac{T_{A}}{T_{0}} - R \ln \frac{2p_{0}}{p_{0}} = 2.885R,$$

$$\Delta S_{B} = C_{p, m} \ln \frac{T_{B}}{T_{0}} - R \ln \frac{2p_{0}}{p_{0}} = 2.88 \times 10^{-3}R,$$

$$\Delta S = \Delta S_{A} + \Delta S_{B} = 2.89R.$$