

化工热力学导论

习题解答

[美] J.M.史密斯 H.C.范奈司 著

化学工业出版社

内 容 提 要

本书是〔美〕J.M.史密斯及H.C.范奈司所著《化工热力学导论》的习题解答。共分十三章，有题432个。各题解答中，着重指明解题的思路与方法，以扩大和加深对化工热力学内容的理解与应用。解答简明扼要，条理清晰。适合于有关大专院校师生及从事科研、设计与生产的技术人员参考。

本书第一章至第七章由金克新编译，第八章至第十三章由陈咸和编译，全书由金克新审校。

J.M. Smith H.C. Van Ness

Solutions Manual to Accompany "Introduction to Chemical Engineering
Thermodynamics" 3rd ed.

McGraw-Hill Book Company (1978)

化工热力学导论习题解答

金克新 陈咸和 编译

责任编辑：李洪勋

封面设计：季玉芳

*

化学工业出版社 出版

(北京和平里七区十六号楼)

海洋出版社印刷厂印刷

新华书店北京发行所发行

*

开本787×1092¹/₁₆印张32⁷/₈字数796千字印数1—4,170

1986年11月北京第1版1986年11月北京第1次印刷

统一书号15063·3806 定价6.70元

译 序

本书是〔美〕J.M.史密斯和H.C.范奈司所著《化工热力学导论》（第三版，第三次印刷本）一书432个习题的解答。以上各题J.M.史密斯和H.C.范奈司曾出版过题解（Solutions Manual to Accompany “Introduction to Chemical Engineering Thermodynamics”）。本书编译了该题解的全部内容。为了符合我国读者的阅读习惯，对题解步骤做了调整，增加了部分说明，对各别错误做了更正，并补做了原题解中遗漏的习题。对原题解中答数误差不太大的，未加更正。

为了阅读方便，每章题解前面编有内容提要。提要中的标题、编排顺序、公式代号与J.M.史密斯等著的《化工热力学导论》原书基本相同，以便必要时读者对照查找。

题解中凡是遇到原书正文或例题中已证明过的关系式，一般不再加以解释。只注明所用关系式的代号。例如：（6-32）式指第六章32式

$$\text{即} \quad \Delta H' = \int_0^P \left[T \left(\frac{\partial V}{\partial T} \right)_P - V \right] dP \quad (6-32)$$

式中各符号的意义，除容易混淆者外，一般均未加说明。解题过程中，如需引用前面题解中推导出的式子，均注有所用各式的代号。例如注明式（1）、式（A）等等，以便与引用原书公式代号相区别。引用原书的图表时，均注有图*××，表*××。例如图*7-12指的是原书英文版259页“H₂SO₄-H₂O的焓浓图”。表*4-4指的是120页“物质的标准生成热与燃烧热”。

目前我国影印的“Introduction To Chemical Engineering Thermodynamics”有两个版本。一是第二次印刷本，一是第三次印刷本。J.M.史密斯曾作过说明，第二次印刷本中，有的习题或因内容不合适，或因数字有问题，在第三次印刷时已作更正。本书中的题是按第三次印刷本翻译的。第二次印刷本附录C-2过热水蒸汽表自40psia至3206.2psia，温度印刷的都有错误，读者使用时请注意。

这本习题解，选题广泛。其中部分习题难度较大，部分题目为书中内容的延续。通过这些习题，使初学者能更深入地理解化工热力学的基本概念，帮助初学者掌握分析问题的方法。J.M.史密斯和H.C.范奈司解题灵活而严谨，对于概念性较强的习题，其着眼点往往不在于求出答数，而是通过推导加深学生对概念的理解。由于习题来源不同，有公制也有英制，因此习题解在单位使用上较为复杂。解题过程中涉及许多英制公制的换算因数，以及英制单位的通用常数等，初学者会感到陌生。在习题解的前几章，我们对个别换算因数加上了说明。为了节省篇幅，以后几章未加说明，请读者自己查阅。

编译者

1984.9

目 录

第一章	绪论	(1)
第二章	第一定律和其它基本概念	(7)
第三章	纯流体的容积性质	(18)
第四章	热效应	(61)
第五章	热力学第二定律	(102)
第六章	流体的热力学性质	(126)
第七章	均相混合物的热力学性质	(190)
第八章	相平衡	(266)
第九章	化学反应平衡	(315)
第十章	流动过程热力学	(367)
第十一章	通过动力循环使热转变为功	(434)
第十二章	冷冻和液化	(459)
第十三章	过程的热力学分析	(485)

第一章 绪 论

本章通过11个习题,说明化工热力学计算中常用到的一些基本物理量,以及一些辅助物理量的确切含义。显然,同一物理量,其数值会因为所选用的度量单位不同而改变。本习题集所用单位,以英制为主。因此,题解中常常引入一些我国学生所不熟悉的换算系数或通用常数。以下将就计算过程中经常出现的换算系数作一些说明。

质量与重量 质量是物质所具有的量。英制单位中以磅 (lb_m) 表示。重量是作用于该物质上的重力,因地而异。在英制单位中以磅力 (lb_f) 表示。根据牛顿第二运动定律,质量与重量的关系为

$$F = \frac{mg}{g_c}$$

式中F为重量。m为质量。g为重力加速度。g_c为比例系数。

$$g_c = 32.1740 \frac{(\text{lb}_m)(\text{ft})}{(\text{lb}_f) \cdot (\text{s}^2)}$$

温度 绝对温标与摄氏温标的关系为

$$T(\text{K}) = t(^{\circ}\text{C}) + 273$$

在欧美国家中,常常习惯用兰金温标与华氏温标,其关系为

$$T(\text{R}) = t(^{\circ}\text{F}) + 459.67$$

$$1^{\circ}\text{C} = 1\text{K}, \quad 1^{\circ}\text{F} = 1\text{R} \quad T_{\text{R}} = 1.8(\text{K})$$

热、功、能 热与功均为传递过程中的能量。在英制单位中,其单位为 ($\text{ft}\text{-lb}_f$)。例如势能,按定义是将质量为m的物体,由 z_1 升举到 z_2 所作的功,即

$$\begin{aligned} W &= F(z_2 - z_1) \\ &= m \frac{g}{g_c} (z_2 - z_1) \\ &= (\text{lb}_m) \cdot \frac{(\text{ft})/(\text{s}^2)}{(\text{lb}_m)(\text{ft})/(\text{lb}_f)(\text{s}^2)} (\text{ft}) \\ &= (\text{ft}\text{-lb}_f) \end{aligned}$$

英热常以Btu为单位。

$$1\text{Btu} = 1055\text{J} = 252\text{cal} = 778\text{ft}\text{-lb}_f$$

习 题

1-1 利用100atm下氢的比容数据,检验用100atm下的氢为介质的温度计读数。

100atm下氢的比容为：

国际实用温标t, °C	比容, cm ³ /g
-100	76.03
0	118.36
50	139.18
100	159.71
200	200.72

解： 由0°C到100°C氢的比容变化为：

$$159.71 - 118.36 = 41.35 \text{ cm}^3$$

故每度的比容变化为：

$$41.35/100 = 0.4135 \text{ cm}^3/\text{°C}$$

由0°C到50°C时，氢的比容变化为：

$$139.18 - 118.36 = 20.82 \text{ cm}^3$$

因为以100atm下的氢为介质的温度计，每度相当于0.4135cm³，故

$$20.82/0.4135 = 50.35$$

$$\approx 50.4 \text{ °C}$$

由0°C到200°C时，氢的比容变化为：

$$200.72 - 118.36 = 82.36 \text{ cm}^3$$

相当于

$$82.36/0.4135 = 199.2 \text{ °C}$$

由0°C到-100°C时，氢的比容变化为：

$$76.03 - 118.36 = -42.33 \text{ cm}^3$$

相当于

$$-42.33/0.4135 = -102.3 \text{ °C}$$

将以上计算结果列表如下：

国际实用温标t, °C	以100atm氢为介质的温度计读数
-100	-102.3
0	0
50	50.4
100	100
200	199.2

1-2 某压力台可测量3000atm以下的压力。压力台的活塞直径是1/8in，问使用该压力台时，砝码必须具有的质量约为多少？

解：
$$P = \frac{F}{A} = 3000 \times 14.7 \quad \text{lb}_f/\text{in}^2$$

$$F = \frac{mg}{g_c}, \quad A = \frac{\pi}{4} \left(\frac{1}{8} \right)^2$$

故
$$P = 3000 \times 14.7 = \frac{m \frac{g}{g_c}}{\frac{\pi}{4} \left(\frac{1}{8}\right)^2}$$

$$m = 3000 \times 14.7 \times \frac{\pi}{4} \times \frac{1}{64} \times \frac{g_c}{g}$$

如果取 $\frac{g_c}{g} = 1$, 则

$$m = 541 \text{ lb}_m$$

1-3 某水银压力计在70°F时的读数是14.37in, 当地重力加速度为32.120ft/s², 气压计在70°F时的读数为29.21in Hg。试问所测的绝对压力应为多少psia? [将压力计校正到0°C的方法见“Handbook of Chemistry and Physics,” 52nd ed., pp.E32-E34, Chemical Rubber, Cleveland, 1971~1972.]

解: 首先将水银压力计读数校正到0°C及标准重力情况下:

$$P_g = 14.37 \times \frac{13.543}{13.595} \times \frac{32.120}{32.174} = 14.30 \text{ in Hg}$$

再将气压计读数校正到0°C及标准重力情况下:

据
$$H_t = H_t' - \alpha(t' - t)$$

式中

$$H_t' = 29.21 \text{ in Hg}$$

$$\alpha = 0.0027$$

$$t' = 70^\circ\text{F}$$

$$t = 28.5^\circ\text{F}$$

故
$$H_t = 29.21 - (0.0027)(70 - 28.5) = 29.10 \text{ in Hg}$$

校正到标准重力情况下:

$$P_{a,tm} = 29.10 \times \frac{32.120}{32.174} = 29.05 \text{ in Hg}$$

$$\begin{aligned} P &= P_g + P_{a,tm} \\ &= 14.30 + 29.05 \\ &= 43.35 \text{ in Hg} \end{aligned}$$

因为 $1 \text{ atm} = 29.92 \text{ in Hg} = 14.696 \text{ psia}$

所以
$$\frac{43.35}{29.92} \times 14.696 = \underline{21.30 \text{ psia}}$$

进行一般工程计算时, 可不必校正,

即:
$$P = \frac{14.37 + 29.21}{29.92} \times 14.7 = \underline{21.4 \text{ psia}}$$

1-4 放在火星上测量重力加速度的某装置, 是由一个质量为0.24kg的重物悬挂在弹簧上构成的。在地球上地区重力加速度为9.80m/s²的某处, 弹簧伸长0.61cm; 当该装置

投放在火星上时，由传回的无线电波得知，弹簧伸长为0.2cm。问火星上的重力加速度是多少？

解：
$$F = \frac{mg}{g_e} = S_s L$$

式中 $S_s = \text{常数, N/cm}$

因此
$$m = \frac{S_s L g_e}{g}$$

因为物质在地球上的质量与在火星上的质量相等，即： $m_e = m_m$
式中下标“e”指地球；下标“m”指火星。

或
$$\left(\frac{S_s L g_e}{g} \right)_e = \left(\frac{S_s L g_e}{g} \right)_m$$

故
$$g_m = \frac{L_m}{L_e} g_e = \frac{0.2}{0.61} \times 9.8 = \underline{3.213 \text{ m/s}^2}$$

1-5 一组科学家登上了月球。他们想确定几块奇特岩石的质量。他们有一个弹簧秤。在地区重力加速度是32.2ft/s²的位置上，该秤的读数就是磅（质量）。有一块月球岩石，在这个秤上的读数为25，其质量是多少？它在月球上的重量是多少？月球表面的g值为5.47ft/s²。

解：
$$w = \frac{mg}{g_e} = S_s L$$

式中 $S_s = \text{常数, N/cm}$ 。

故
$$m = \frac{S_s L g_e}{g}$$
，因为 $m_e = m_m$ ，

式中下标“e”指地球，下标“m”指月球（以下均同）。

因此
$$L_e = L_m \cdot \frac{g_e}{g_m}$$

S_s 按以下要求选定，使得 $|L_e| = |m|$ ，则 $|g_e| = |g_m|$ ，

$$\therefore m = L_m \times \frac{g_e}{g_m} = \frac{25 \times 32.2}{5.47} = 147.21 \text{ lb}_m$$

$$\begin{aligned} w_m &= \frac{mg_m}{g_e} \\ &= \frac{147.2 \times 5.47}{32.2} = \underline{25 \text{ lb}_f} \end{aligned}$$

上二式的单位 lb_m 指磅（质量）， lb_f 指磅（重量）。

1-6 某气体被装在一个带有活塞的气缸中，活塞的直径是2in，上边放有重物，活塞和重物的质量共为81lb_m，地区重力加速度是32.00ft/s²，假设在标准大气压下，问：

a) 设活塞与气缸间无摩擦，大气压力、活塞、重物施加在气体上的力共为多少 lb_f ？

b) 气体的压力是多少 lb_f/in^2 ？

c) 如果气缸内的气体被加热, 它将膨胀, 并推动活塞和重物上升。假设供给足够的热量, 使得活塞与重物上升8in, 试求气体在升举活塞及重物时所做的功。并问活塞和重物的位能变化是多少?。答案的单位请用ft-lb_f。

解: a) 活塞和重物所受地心引力为:

$$\frac{mg}{g_c} = \frac{8 \times 32.00}{32.174} = 7.96 \text{ lb}_f$$

大气压作用在活塞上的力为:

$$14.7 \times \frac{\pi}{4} \times 2^2 = 46.18 \text{ lb}_f$$

故作用在气体上的力共为:

$$7.96 + 46.18 = \underline{54.14 \text{ lb}_f}$$

b) 气体的压力 $P = \frac{54.14}{\pi/4 \times 2^2} = \underline{17.23 \text{ psia}}$

c) 气体所做的功 $W = P\Delta V = 17.23 \times \frac{\pi}{4} \times 2^2 \times \frac{8}{12} = \underline{36.09 \text{ ft-lb}_f}$

或按下式计算: $W = F \cdot \Delta L = 54.14 \times \frac{8}{12} = 36.09 \text{ ft-lb}_f$

活塞和重物的位能变化是 $\Delta E_P = 7.96 \times \frac{8}{12} = \underline{5.31 \text{ ft-lb}_f}$

1-7 一辆以55mi/h^①的速度行驶中的汽车, 其质量为3000lb_m。试问它所具有的动能为多少ft-lb_f? 多少Btu? 若使其停止必须做多少功?

解: 它所具有的功能为

$$E_k = \frac{1}{2} \frac{mu^2}{g_c} = \frac{1}{2} \cdot \frac{3000}{32.174} \cdot \left[\frac{55 \times 5280}{3600} \right]^2$$

$$= 303,370 \text{ ft-lb}_f \text{ 或 } \frac{303,370}{778} = 390 \text{ Btu}$$

所需功为: $W = \underline{303,370 \text{ ft-lb}_f}$

1-8 一个质量为1lb_m的静止物体, 在恒定的重力作用下, 落到真空中。

a) 试将其下降速度表示为距离(由起点开始计算)的函数。

b) 解释如何在本题中应用能量守恒定律。

解: a) 设动能为 E_k

$$d(E_k) = dW = F dL = \frac{mg}{g_c} \cdot dL$$

$$\Delta E_k = \frac{mg\Delta L}{g_c}, \quad \frac{mu^2}{2g_c} = \frac{mgL}{g_c}$$

因此

$$u = \sqrt{2gL}$$

① mi是英制长度单位, 哩, 1mi=5280ft。

b) 物体的总能量等于位能加动能。根据能量守恒定律，在物体下落过程中，总能量不变。因此，落到任一位置处，其动能的增加等于其位能的减少。因为定 $L=0$ 时，

$$E_K=0, E_P=0; \text{ 故 } L=L \text{ 时 } \frac{mu^2}{2g_c} = \frac{mgL}{g_c}.$$

1-9 某水力发电厂的透平机，用的是有100ft落差的水。假设位能转化成电能的效率为95%，在传送过程中电能损失10%，问点亮100W灯泡，每小时需多少吨水？

解： 基准：1小时

灯泡所需能量=100W-h，或0.1kW-h，或265,500ft-lb_f，所需水的位能差为 ΔE_P ，

$$\Delta E_P = \frac{265,500}{0.9 \times 0.95}$$

已知 $\Delta E_P = \frac{mg}{g_c} \Delta Z = 100m$ ，式中 m 为水的质量

$$\text{因此 } \frac{265,500}{0.9 \times 0.95} = 100m$$

$$\text{解出 } m = \underline{3,105 \text{ lb}_m \text{ 或 } 1.55 \text{ 水/h}}$$

1-10 用直接测量的方法，有时候难于准确的测定压力台活塞的面积。有一种方法，是用一已知质量的砝码，去平衡作用在压力台上的已知压力。在某一例中，作用在压力台上的已知压力为 0°C 时 CO_2 的蒸汽压（其值为34.40atm）；平衡它的砝码质量为57.43lb_m（包括活塞和盘子），如果 g 为32.38ft/s²，气压计指示的压力为29.68inHg，求活塞面积。

解： 已知压力为 $P_{\text{CO}_2} = 34.40 \text{ atm}$ ，大气压力为

$$P_b = \frac{29.68}{29.92} \text{ atm},$$

$$P_{\text{CO}_2} - P_b = \frac{F}{A} = \frac{mg}{Ag_c}$$

$$\left(34.40 - \frac{29.68}{29.92} \right) \times (14.7) = \frac{(57.43)(32.38)}{(32.174)(A)}$$

$$\text{故 } A = \frac{(57.43)(32.38)}{(33.41)(14.7)(32.174)} = \underline{0.1177 \text{ in}^2}$$

1-11 E.H. Amagat于1869到1893年间在法国第一次准确的测得了高压下各种气体的性质。在压力台出现以前，他在矿井里使用水银压力计测量压力，他曾做到430atm。如果 g 是32.10ft/s²，水银压力计的温度是 20°C ，试问达到这个压力所需压力计的高度。

$$\text{解： } P = h\rho \frac{g}{g_c} \quad \text{或} \quad h = \frac{Pg_c}{\rho g}$$

$$20^\circ\text{C时} \quad \rho = 13.546 \text{ g/cc}$$

$$\begin{aligned} \therefore h &= \frac{(430)(14.7)(144)(32.174)}{(13.546)(62.43)(32.10)} \\ &= \underline{1,079 \text{ ft}} \end{aligned}$$

第二章 第一定律和其它基本概念

适用于封闭系统①热力学第一定律的数学表达式为

$$\Delta U = Q - W \quad (2-4)$$

式中 ΔU 为系统由状态1到状态2内能的变化。内能是物系的性质，为状态函数，与变化的途径无关。 Q 及 W 分别为物系与环境间交换的热与功。热及功均与变化所经的途径有关。

稳定流动系统②热力学第一定律可以写为

$$\Delta H + \frac{\Delta u^2}{2g_c} + \frac{g}{g_c} \Delta Z = Q - W_s \quad (2-10)$$

上式是以单位质量 ($1b_m$) 流体为基准的。式中 $\frac{\Delta u^2}{2g_c}$ 、 $\frac{g}{g_c} \Delta Z$ 分别为系统动能及势能的变化。 ΔH 为物系的焓变。焓是状态函数，根据定义

$$H = U + PV$$

$$\Delta H = H_2 - H_1 = \Delta U + \Delta(PV)$$

需要指出的是，(2-10)式中 W_s 指的是物系与环境之间交换的轴功。

实际应用时，(2-10)式中动能及势能两项常被忽略，而将流动过程热力学第一定律写成

$$\Delta H = Q - W_s \quad (2-11)$$

以上各式中 Q 为系统与环境交换的热量。对于封闭系统

$$\text{等容过程 } Q_v = \Delta U = \int C_v dT \quad (2-16)$$

$$\text{等压过程 } Q_p = \Delta H = \int C_p dT \quad (2-21)$$

式中 C_v 、 C_p 分别为物质的定容热容与定压热容。是物质的性质。

习 题

2-1 在一绝热且不导热的容器内，装有 $20lb_m$ 、 $68^\circ F$ 的水，并装有搅拌器。搅拌器是靠质量为 $50lb_m$ 的重物下降而转动。地区重力加速度为 $32.00ft/s^2$ 。搅拌器转动过程中，重物缓慢地共下降 $30ft$ 。假设引力对重物作的功，全部都传给了水，试确定：

- 对水作了多少功 (以 $ft-lb_f$ 表示)。
- 水的内能变化了多少 (以 $ft-lb_f$ 及 Btu 表示)。
- 水的终温是多少 (以 $^\circ F$ 表示)。
- 将水恢复到初温需移走多少热?
- 下列过程引起宇宙总能量的变化是多少? (1) 降低重物的过程; (2) 冷却水回到初温的过程; (3) 以上两过程的总和。

①系统与环境间只有能量交换而无物质交换。

②系统与环境间即有能量交换也有物质交换。稳定流动系统指的是系统内各点的状态不随时间而变。

解: a) $W' = F\Delta Z = \frac{mg}{g_c}\Delta Z = 50 \times \frac{32.00}{32.17} \times (30) = \underline{1492 \text{ ft}\cdot\text{lb}_f}$.

b) $\Delta U = -W = -(-W') = \underline{1492 \text{ ft}\cdot\text{lb}_f}$ 或 $\underline{1.92 \text{ Btu}}$

c) $t = 68 + \frac{1.92}{1 \times 20} = \underline{68.1^\circ \text{F}}$

d) $Q = \Delta U = \underline{1.92 \text{ Btu}}$

e) 在所有情况下, 总能量变化均为零。

2-2 若题2-1中的容器, 其温度随水温而变, 其热容量相当于5lb_m水。分别按下列两种情况重新计算之: 取水与容器作为系统; 只取水为系统。

解: 先将水和容器当成一个系统:

b) $\Delta U = \Delta U_{\text{水}} + \Delta U_{\text{容}} = Q - W = -W = 1492 \text{ ft}\cdot\text{lb}_f$,

$$\Delta U_{\text{水}} = 1492 - \Delta U_{\text{容}} = 1492 - \left(\frac{5}{25}\right)(1492) = \underline{1194 \text{ ft}\cdot\text{lb}_f}$$
 或 $\underline{1.54 \text{ Btu}}$

c) $t = 68 + \frac{1.54}{20} = \underline{68.08^\circ \text{F}}$

只把水当成系统:

b) $\Delta U = Q - W = -\left(\frac{5}{25}\right)(1492) - (-1492) = \underline{1194 \text{ ft}\cdot\text{lb}_f}$

2-3 建议在夏天将你住宅中的厨房与其它房间隔开, 并打开电冰箱的门以冷却厨房。试评论这一建议, 并简要地说明你的依据。

解: 这一建议是不合适的。

电冰箱作为一个系统, 外界(电源)做功给它, 电冰箱通过散热器将热量给外界(厨房), 冰箱内温度下降(内能减少)。

如果把电冰箱的门打开, 把厨房与其它房间隔开, 则把冰箱与厨房作为一个系统来考虑。外界做功给系统, 而系统并没有把热量给外界。因此系统的内能非但没有减少, 反有增加。故冷却厨房的目的是达不到的。

这些讨论的基础就是热力学第一定律。

2-4 a) 液体水在212°F、1atm时, 内能为180.02Btu/lb_m(任选的基准)。求它的焓值。在该条件下, 液体水的比容为0.01672ft³/lb_m。

b) (a)问中的水变成400°F, 100psia的蒸汽, 它的比容是4.937ft³/lb_m, 焓是1228.4Btu/lb_m。计算过程的ΔU和ΔH。

解: a) $H = U + PV$

已知 $U = 180.02 \text{ Btu/lb}_m$

$P = 1 \text{ atm} = 14.7 \times 144 \text{ lb}_f/\text{ft}^2$

$V = 0.01672 \text{ ft}^3/\text{lb}_m$

故 $PV = 14.7 \times 144 \times 0.01672 = 35.393 \text{ lb}_f\cdot\text{ft}/\text{lb}_m = \frac{35.393}{778} = 0.045 \text{ Btu/lb}_m$

$$H = 180.02 + 0.045 = \underline{180.1 \text{ Btu/lb}_m}$$

$$b) \quad \Delta H = H_2 - H_1 = 1228.4 - 180.1 = \underline{1048.3 \text{ Btu/lb}_m}$$

$$U_2 = H_2 - P_2 V_2 = 1228.4 - \frac{(100)(144)(4.937)}{778} = 1137 \text{ Btu/lb}_m$$

$$\Delta U = U_2 - U_1 = 1137 - 180.02 = \underline{957 \text{ Btu/lb}_m}$$

2-5 a) 某物质的位能变化相当于1Btu/lb_m, 试问标高变化了多少?

b) 一流体流入某设备的速度为100ft/s, 试问流体离开设备的速度为多少时, 才能使得流入与流出的动能差相当于1Btu/lb_m流体。

c) 从该例中得到什么结论。

解: a) $\frac{778 \frac{\text{g}_\circ}{\text{g}} \text{ft}}{\text{g}}$

b) 设流体流出设备的速度为 u_2

$$\frac{u_2^2 - 100^2}{2g_\circ} = \underline{778 \text{ ft-lb}_f}$$

$$u_2^2 = 2 \times 32.174 \times 778 + 10,000 = 60,060$$

$$u_2 = \sqrt{60,060} = \underline{245 \text{ ft/s}}$$

c) 物质整体在空间的位置及运动速度只对其整体的位能和动能有影响, 与其内能无关。

2-6 1mol气体, 由始态的体积 V_1 , 恒温可逆膨胀到终态的体积 V_2 , 计算所作的功。状态方程为

$$P(V-b) = RT$$

式中 b 为一正的常数。

如果为理想气体, 同样过程所作的功将大一些还是小一些?

解: $P(V-b) = RT, dW = PdV$

$$dW = \frac{RT}{V-b} \cdot dV$$

在恒温条件下, 对上式进行积分得:

$$W_{1,2} = RT \int_{V_1}^{V_2} \frac{dV}{V-b} = \underline{RT \ln \left(\frac{V_2-b}{V_1-b} \right)}$$

如果是理想气体, 它所做的功将为:

$$W_{\text{理想}} = RT \int_{V_1}^{V_2} \frac{dV}{V} = RT \ln \frac{V_2}{V_1}$$

因为

$$\frac{V_2-b}{V_1-b} > \frac{V_2}{V_1}$$

故

$$\underline{W_{\text{理想}} > W_{\text{题给气体}}}$$

2-7 a. 蒸汽在300psia的恒压下, 进入一蒸汽机的气缸。气缸内径为8in, 活塞冲

程为12in, 试求每个冲程所作的功为多少?

b. 若在大气压下蒸发10lb_m的水, 使其体积达到288.5ft³, 试求所作的功为多少?

解: a. 因为汽缸内蒸汽的量是变化的, 所以除非是取流动中的(从进汽管移到汽缸)一定数量的蒸汽, 否则我们不能把汽缸内的蒸汽作为热力学系统。因此, 最方便的办法是确定蒸汽以外的某物体为系统。由于实际上与我们有关系的只是蒸汽与外界进行接触的地方, 即活塞的表面, 因此, 我们将活塞表面定为系统。

因为 $dW_{\text{塞}} = -PdV'$ 故 $W_{\text{塞}} = -P\Delta V'$ 式中活塞表面移动的总容积 $\Delta V' = +\frac{\pi D^2}{4}$

$\times L$ 。因为蒸汽对活塞表面所作的功 $W_{\text{蒸汽}} = -W_{\text{塞}}$

因此
$$W_{\text{蒸汽}} = P \times \frac{\pi D^2}{4} \times L = 300 \times 144 \times \frac{\pi 8^2}{4 \times 144} \times \frac{12}{12}$$

$$= \underline{15,080 \text{ ft-lb}_f}$$

b. 水的密度为 $\rho_{H_2O} = 62.4 \text{ lb}_m/\text{ft}^3$

因此, 10lb_m水的体积为 $V_1' = \frac{10}{62.4} = 0.16 \text{ ft}^3$

$$W = P(V_2' - V_1') = (14.7)(144)(288.5 - 0.16)$$

$$= \underline{6.104 \times 10^5 \text{ ft-lb}_f}$$

2-8 一个体积为V的容器内, 装有n mol的高压气体, 有一毛细管及一旋塞与容器相连接, 当稍微开启旋塞时, 气体缓慢地泄漏至一气缸中, 该气缸装有一个严密且无摩擦的活塞, 气缸内压力恒定地维持在大气压P₀。

a. 证明在气体充分泄漏后, 所作的功为

$$W = P_0(nV_0 - V)$$

式中V₀是气体在常温常压下的摩尔体积。

b. 如果气体直接泄漏到大气中, 将作多少功?

解: a. 我们仍将活塞表面定为系统, 但理由与上题不相同。气体通过毛细管和旋塞的流动是不可逆的。气体由容器充分泄漏至气缸后, 体积的变化为 $\Delta V_{\text{气}}$

$$\Delta V_{\text{气}} = V_2 - V_1 = nV_0 - V$$

设气体膨胀过程中, 活塞所作的功为W_塞, 气体所做的功为W_气, $W_{\text{塞}} = -W_{\text{气}}$

$$W_{\text{塞}} = -\int PdV = -P_0 \Delta V_{\text{气}} = P_0(V - nV_0)$$

因此

$$W_{\text{气}} = \underline{P_0(nV_0 - V)}$$

b. 因为气体在膨胀过程中, 外界的压力也是P₀, 故所作的功与a.时相同。

2-9 一个装有绝热壁的真空气室, 通过阀门与大气相通。大气的压力为P₀, 将阀门开启后, 空气流入室内, 直到室内压力等于P₀。试证明: $H_0 = U$, 式中H₀是空气在大气的温度与压力下的摩尔焓, U是室内空气的摩尔内能。

(提示: 将真空气室与一个带有无摩擦无泄漏活塞的气缸相连, 并假设气缸的体积是恰好能容下阀门开启时进入室内的空气量, 且只要有少量的空气进入室内, 就会使气缸内的压力稍低于大气压力, 于是外界空气就要迫使活塞前进)。

解: 对于空气

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

式中 ΔU^t —— 总的内能变化;

ΔU^t —— (终态时, 气缸与室内空气内能的总和) - (始态时, 气缸与室内空气内能的总和)。

始态时, 真空室内空气的摩尔数为0, 气缸内空气的摩尔数为 n_0 , 摩尔内能为 U_0 。

终态时, 气缸内空气的摩尔数为0, 室内空气的摩尔数为 n_0 , 摩尔内能为 U 。

则
$$\Delta U^t = n_0 U - n_0 U_0$$

因为 $Q = 0$, 故
$$W = \Delta U^t = n_0 U - n_0 U_0$$

根据上题推导, 活塞所作的功 $W_{\text{塞}} = -n_0 P_0 V_0$ 式中 P_0 、 V_0 分别为大气压力及空气在常温常压下的摩尔体积。

$$W_{\text{塞}} = -W$$

即
$$n_0 P_0 V_0 = n_0 U - n_0 U_0$$

已知 $H_0 = U_0 + P_0 V_0$ 或 $U_0 = H_0 - P_0 V_0$

代入前式得
$$H_0 = U$$

2-10 一摩尔气体, 经过可逆、不流动过程, 由状态1变到状态2, 如该过程在 P - V 图上可用一直线表示, 试证明 $W = -\frac{1}{2}(P_1 + P_2)(V_2 - V_1)$ 。

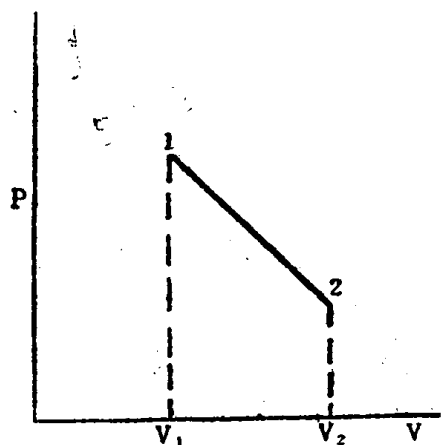
解:
$$W = \int P dV$$

$|PdV|$ = PV 平面上直线1—2下的面积

= 梯形的面积

= 平均高度 \times 底

因此
$$W = -\frac{1}{2}(P_1 + P_2)(V_2 - V_1)$$



题2-10附图

2-11 一绝热容器, 内有 n_1 摩尔的高压氮, 其压力为 P_1 。该容器通过阀门与一个很大的, 几乎是空的气柜相连接。气柜的压力维持在恒定的 P' 值, 十分接近大气压。微开阀门, 使氮缓慢并绝热地进到气柜中, 直到阀门两侧压力相等, 试证明

$$\frac{n_2}{n_1} = \frac{U_1 - H'}{U_2 - H'}$$

式中 n_2 —— 留在容器中氮的摩尔数;

U_1 —— 容器中氮在初态时的摩尔内能;

U_2 —— 容器中氮在终态时的摩尔内能;

H' —— 气柜中氮的摩尔焓。

解: 参考2-7及2-8题解。可以假想气柜内有一无摩擦、无泄漏的活塞, 活塞所作的功为 $W_{\text{塞}}$ 。设 V' 、 U' 分别为气柜中氮的摩尔体积及摩尔内能, n' 为阀门开启之前, 气柜中氮的摩尔数。 $n' \approx 0$ 。则

$$W_{\text{塞}} = -P'[(n_1 - n_2)V' - n'V'] = -P'(n_1 - n_2)V'$$

对于氮
$$W_{\text{气}} = P'(n_1 - n_2)V'$$

$$Q - W_{\text{气}} = \Delta U^t, \quad Q = 0, \quad \Delta U^t \text{ 为总的内能变化,}$$

因此
$$P'V'(n_1 - n_2) = [n_2 U_2 + (n_1 - n_2)U'] - (n_1 U_1 + n'U')$$

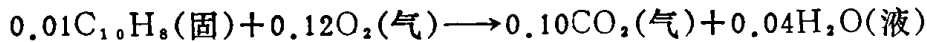
上式中 $n' \approx 0, \quad U' = H' - P'V'$

整理后得
$$\frac{n_2}{n_1} = \frac{U_1 - H'}{U_2 - H'}$$

2-12 a. 1.28g 固体萘 $C_{10}H_8$, 在氧弹中完全燃烧生成 CO_2 和 H_2O (液)。反应物的起始态为 $20^\circ C, 1 \text{ atm}$ 。燃烧产物也被冷却至 $20^\circ C$ 。有 12,346 cal 的热量传给环境, 试问该过程的 $Q, W, \Delta U$ 和 ΔH 各为多少? 假设 CO_2 是理想气体。固体 $C_{10}H_8$ 的体积等于生成的液态水的总体积。

b. 当 1.28g 的萘 $C_{10}H_8$ 在 1 atm 的恒压下燃烧, 始温终温都是 $20^\circ C$ 时, 试求其 $Q, W, \Delta U, \Delta H$ 值。

解: a. 萘的分子量为 128, 1.28g 的 $C_{10}H_8$ 相当于 0.01 mol。所进行的燃烧反应为:



因为体积恒定, 故
$$\underline{W = 0}$$

$$\underline{Q = \Delta U = 12,346 \text{ cal}}$$

$$\Delta H = \Delta U + \Delta(PV) = \Delta U + (\Delta n)_{\text{气体}} RT$$

$$(\Delta n)_{\text{气体}} = 0.10 - 0.12 = -0.02 \text{ mol}$$

$$\Delta H = 12,346 - (0.02)(1.987)(293) = 12,346 - 12$$

$$\underline{\Delta H = 12,334 \text{ cal}}$$

b. 对于非流动的恒压过程, 假设为可逆的, 则

$$\underline{\Delta H = Q = 12,334 \text{ cal}}$$

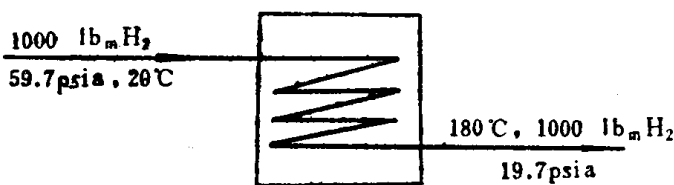
(理想气体的 ΔH , 只是温度的函数, 本题反应物与产物的始温及终温均与上题相同, 故可用上题计算出之 ΔH 值)

$$W = P\Delta V = \Delta(PV) = (\Delta n)_{\text{气体}} RT$$

$$= (-0.02)(1.987)(293) = \underline{-12 \text{ cal}}$$

$$\Delta U = Q - W = 12334 - (-12) = \underline{12,346 \text{ cal}}$$

2-13 某设备在 5 psig F, 用 $180^\circ C$ 的纯氢进行棉子油加氢反应。氢气预先通过一



题2-13附图

盘管, 由 $20^\circ C$ 被加热到上述温度。盘管直径很小, 通过它的压降为 40 psia, 盘管出口和加氢反应器之间基本上没有压力降。试问每加热 $1000 \text{ lb}_m H_2$, 需通过盘管壁传递若干热量? 假设 H_2 是理想气体, 恒压摩尔热容为 7.0, 并可忽略动能的影响。

解:

对于流动过程, 忽略动能及位能的变化时

$$Q = \Delta H$$

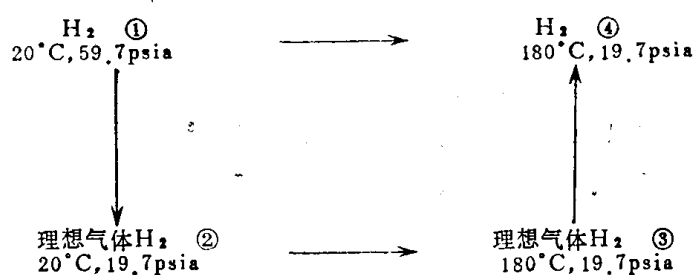
已知恒压过程的 ΔH 为

$$\Delta H = \int_{T_1}^{T_2} C_p dT$$

当 C_p 为常数时

$$\Delta H = C_p \Delta T$$

焓为状态函数，与途径无关，以上过程可以分解为：



对于理想气体，当初温、终温相同时 $\Delta H=0$ ，本题假设 H_2 为理想气体，则 $\Delta H_{1,2}$ 及 $\Delta H_{3,4}$ 均为 0，则

$$\begin{aligned} Q &= \Delta H = \Delta H_{2,3} = n C_p \Delta T \\ &= \left(7 \times \frac{1000}{2.016} \right) (180 - 20) (1.8) \\ &= 10^6 \text{ Btu} \end{aligned}$$

2-14 水在一内径为 1in 的绝热水平直管内流动，管路上没有以功的形式加入或移出能量的装置。上游侧的流速为 20ft/s。水流入突然扩大的管径。试问下游侧的直径分别为 2in、4in 时，水的焓变是多少？管径突然扩大的最大焓变是多少？

解：

按照能量平衡， $\Delta H + \frac{\Delta u^2}{2g_c} = 0$

因为水是不可压缩的，且 $V_1 = V_2$ ，

故 $u_1 A_1 = u_2 A_2$

因此截面 2 处的流速 $u_2 = u_1 \left(\frac{A_1}{A_2} \right)$

$$\Delta u^2 = u_2^2 - u_1^2 = u_1^2 \left[\left(\frac{A_1}{A_2} \right)^2 - 1 \right]$$

或

$$\Delta u^2 = u_1^2 \left[\left(\frac{D_1}{D_2} \right)^4 - 1 \right]$$

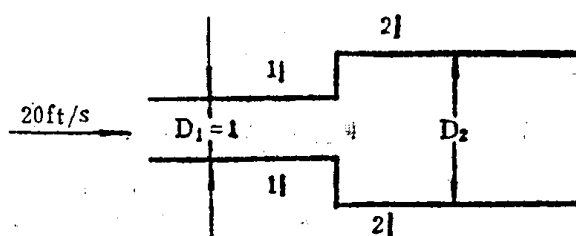
故

$$\Delta H = \frac{u_1^2 \left[1 - \left(\frac{D_1}{D_2} \right)^4 \right]}{2g_c}$$

如果 $D_2 = 2''$ $\Delta H = \frac{(20)^2 \left[1 - \left(\frac{1}{2} \right)^4 \right]}{(2)(32.174)} = 5.83 \text{ ft-lb}_f$

如果 $D_2 = 4''$ $\Delta H = \frac{(20)^2 \left[1 - \left(\frac{1}{4} \right)^4 \right]}{(2)(32.174)} = 6.19 \text{ ft-lb}_f$

如果 $D_2 = \infty$ $\Delta H = \frac{(20)^2}{(2)(32.174)} = 6.22 \text{ ft-lb}_f$



题2-14附图