

高分子物理补充讲义

孙尉翔

mswxsun@scut.edu.cn

2024-08-28

前言

本讲义旨在帮助高分子专业的同学联系大二学的物理化学知识和大三学的高分子物理知识。现有内容是笔者在日常工作中的零星积累,所以主题是分散的。

本讲义假定大二物理化学指定课本是《物理化学(第六版)》(傅献彩,侯文华),大三高分子物理指定课本是《高分子物理(第三版)》(何曼君,张红东,陈维孝,董西侠)。在讲义当中,凡不加说明地提到“《物理化学》”或“《高分子物理》”就默认指这两本书。选择这两本书是为了适应笔者所在院系学生的实际。

孙尉翔
2024 年 8 月

目录

第一部分 热力学基础	7
第一章 热力学从理论到应用	9
1.1 热力学的学习建议	9
1.2 热力学是怎么应用的	10
1.2.1 状态函数的微积分	10
1.2.2 热力学基本关系	12
1.2.3 响应函数	14
1.2.4 Maxwell 关系和 Tobolsky 方法	15
1.2.5 体系的完整热力学性质	18
第二章 混合物的热力学	19
2.1 混合物组成的定量描述方法	19
2.2 偏摩尔量	20
2.2.1 偏摩尔量的加和性	21
2.2.2 吉布斯-杜亥姆方程	22
2.2.3 不同状态变量下的偏摩尔量之间的关系	22
2.2.4 偏摩尔量的测定	23
2.3 理想气体混合物	24
2.4 一般混合物	27
2.4.1 混合物的压缩因子	27
2.4.2 逸度和逸度因子	28
2.4.3 混合物标准态	31
2.4.4 理想混合物	34
2.4.5 剩余函数与超额函数	34
2.4.6 混合函数	38
2.5 液态混合物热力学的典型问题	39
2.5.1 平衡态的稳定性简介	39
2.5.2 气液共存	39
2.5.3 “非挥发溶质”问题	42
2.5.4 半透膜问题	45
第二部分 高分子热力学	47
第三章 高分子溶液热力学	49

第三部分 高分子平衡态统计力学	51
第四章 链统计	53
第四部分 高分子动力学和流变学	55
第五部分 附录	57
第五章 数学	59
5.1 多元函数微积分	59
5.1.1 欧拉齐次函数定理的证明	59
第六章 物理学	61
6.1 平衡态统计进阶	61

第一部分

热力学基础

第一章 热力学从理论到应用

1.1 热力学的学习建议

仅靠在本科阶段的物理化学课堂学习是很难一次性把热力学学透彻的。

首先,想要往后的学习比较顺利,就要求我们对热力学最基础的概念和思想——尤其是引出热力学第一定律之前的准备性概念——拥有十分准确理解。而准确理解这些概念是需要反复地反思、质疑和消化的。最好还能批判地回顾热力学的发展历史,以便理解热力学是如何从历史上的纷繁表象发展到现在的本质认识的。这便更是一个很长的学习过程,也是学习热力学的第一道槛。

学习热力学的第二道槛是把物理上关于体系及其过程的陈述,与数学上的多元函数微积分语言统一起来。大部分同学在本科阶段只学习了一遍高等数学,对多元函数的微积分的理解可能还不准确、不熟练,面对热力学关系中大量出现的微分关系和偏导数关系无法自行验算;哪怕是被动接受(“记公式”),也不知道何时使用、如何使用。

学习热力学的第三道槛就是灵活应用热力学理论去处理科学研究或工业生产中的问题。

我建议同学们分清这三个学习阶段,认识到热力学学习之路的悠远,不必急于一蹴而就。热力学是统领大半个物理学的基本理论,它值得任何一名未来的科技工作者花一生的时间去掌握,因此不必强求学习进度的快慢。以下我将分几个方面介绍一些写得好、易于自学的参考资料。

一、热力学思想和概念(到热力学第二定律为止)

以下章节可供读者在有限时间内,不太发散地集中学习这方面内容:

- 王竹溪. 热力学 [M]. 第二版. 高等教育出版社, 1960. 绪论、第一至三章
- 韩德刚高执棣高盘良. 物理化学 [M]. 第二版. 高等教育出版社, 2008. 第一章

以下资料可供本科层次读者细致地了解热力学理论的历史脉络:

- Fowler, Michael. Physics 152: Heat and Thermodynamics [EB/OL]. [2024/8/12].
<https://galileo.phys.virginia.edu/classes/152.mf1i.spring02/HeatIndex.htm>.
- Müller, I. A History of Thermodynamics[M]. Springer, 2007.

以下资料可供读者在初步完整地学习完热力学之后温故而知新:

- 王竹溪. 热力学 [M]. 第二版. 高等教育出版社, 1960. 全书
- Callen, Herbert B. Thermodynamics and an introduction to thermostatistics [M]. 2nd ed. Wiley, 1985. Part I
- Reichl, E L. A Modern Course in Statistical Physics [M]. 2nd ed. University of Texas Press, 1980. Ch.1~4

二、复习高等数学中函数微积分部分的内容,并用这些知识去理解物理化学或热力学课本当中出现的数学式子和推导过程。这部分资料很多,不一一罗列了。建议在数学过关的基础上,亲自推导物理化学或热力学课本上的全部微分和偏导数关系式,最好重复若干次。

三、关于热力学的实践应用,可以参考以“化工热力学”为标题的教材,并重点留意关于处理非理想体系的内容。

- Smith, J. M.; Van Ness, H. C.; Abbott, M. M. Introduction to Chemical Engineering Thermodynamics [M]. 9th ed. McGraw Hill, 2022.

除了一般的化工热力学教材之外,还可以参阅一些热力学在你关心领域的应用专著。例如溶液热力学:

- Van Ness, H. C. Classical Thermodynamics of Non-Electrolyte Solutions [M]. Pergamon Press, 1964.
- Van Dijk, M.; Wakker, A. Concepts of Polymer Thermodynamics [M]. ChemTec Publishing, 1997
- Klenin, V. J. Thermodynamics of Systems Containing Flexible-Chain Polymers [M]. Elsevier, 1999
- Flory, P. J. Principles of Polymer Chemistry [M]. Cornell University Press, 1953

最后,我列出几条一般的学习建议,希望能够解决学习过程中常见的困惑。

- 区分体系与环境。在讨论过程中要注意明确讨论对象。在有些问题当中我们不止讨论一个体系,或者会变换所讨论的体系(比如相平衡问题)。在这种情况下就更要敏感和清醒,每句陈述是视什么为体系,视什么为环境。然后进一步认清体系与环境之间的关系,即:有无物质交换和能量(包括功和热)交换。所谓的“开放”、“封闭”、“孤立”、“绝热”、“等温”、“等容”、“等压”……等限定词,都是在讲体系在一个变化过程中与环境的关系问题。
- 认真理解各类“过程”(可逆、不可逆、准静态、自发……)。任何时候都能立刻回答:当前式子用到热力学第二律了没有?用到第二定律的式子,为什么写成等式?什么时候关心变化量 ΔM ,什么时候关心微分 dM ? 它们之间有什么关系?
- 为物理化学课本上的微分关系式推导过程补全至高等数学课所要求的细致程度,并重视在这件事上碰到的困惑,努力寻求解答。高等数学本身比较弱的同学,不要急着开始学习热力学,而是建议先复习和加强高等数学。最终要习惯于不依赖文字,只通过数学式子,就能听懂、讲好故事。

1.2 热力学是怎么应用的

1.2.1 状态函数的微积分

热力学理论认为,一个物体在没有外界影响的条件下必将趋近于一个称为平衡态(equilibrium state)的状态*。平衡态是这样一种状态:在没有外界影响的条件之下,物体的各部分在长时间内不发生任何变化。这里的“任何”一词意味着,体系所有能观察到的性质都不随时间改变。

热力学理论进一步认为,两个物体之间能通过接触而相互影响,由它们原本各已处于的平衡态,达到它们共同的平衡态。普遍来说,不管有多少个物体互相接触互相影响,只要时间够长,又没有外界影响,它们最后必定达到一个共同的平衡态。

以上论断,都是大量经验的总结,但在热力学理论的体系中要当作公设。

我们常把互相接触的若干个物体中的某一个作为关心的对象,称作系统(system)。而与系统接触的其他物体,在接触前已经达到已知的平衡态,在与系统接触达到新的平衡态之后,称作环境(environment)。系统与环境是一对概念。我们常通过使环境的规模比系统大得多,视环境在与系统接触前后的性质变化不大,而近似地视环境的条件被恒定了。比如,环境是一个温度为 T 的“大热源”,体系与这个大热源接触并发生热传导,二者的温度应该都变化到一个新的温度 T' 。但所谓“大热源”意味着它的温度变化非常小,故 $T' \approx T$ 。依此类推,我们在实验上总是能够通过设计系统与环境的接触方式,来控制或改变一个系统所处于的平衡态。

按照这样的实验思路进行大量实验,我们终究能够发现,一个系统的平衡态能够由少数必要的参数所确定。我们称这些参数为状态变量(state variables)。可以用来确定一个系统的平衡态的状态变量有很多,但是通过大量实验总能发现,其中只有少数几个之间是相互独立的。所谓两个状态变量相互独立,是指我们能够保持系统的其中一个状态变量恒定,独立改变系统的另一个状态变量。反之,如果我们改变一个系统的两个状态变量,它的第三个状态变量就要随之改变,无法恒定,那这第三个状态变量就不独立于前两个。

*建议读者先阅读王竹溪《热力学(第二版)》第一章。本节仅为了强调状态变量与状态函数的概念复述和补充原书的一些说法。

系统的状态及其变化规律是由实验总结的，那么我们最初所认识系统的这些状态变量就都是可测量的量。通过实验，可以找出这些可测量状态变量之间的依赖关系——即状态方程(equation of state)——从而知道这些状态变量中相互独立的是哪些。状态方程是描述一个体系凡处于任一平衡态时，各状态变量之间总满足的函数关系。例如，理想气体状态方程

$$pV = nRT$$

就是说，尽管理想气体在任一平衡态下，各部分的温度 T 、压强 p 和摩尔体积 V/n 均不随时间变化，但是它们的取值之间还受上列等式约束。因此，这三个状态变量中只有两个是相互独立的。

状态变量分为广度性质和强度性质。我们倾向于把状态方程写成仅含强度性质的形式，以彰显物质的规律性不依赖物体的大小和规模。例如，1 升水和 1 毫升水，在比较广的范围内，热力学性质应该相同。按照这种喜好，再以理想气体状态方程为例，它将被写成

$$pV_m = RT$$

其中 $V_m \equiv V/n$ 是摩尔体积。

不同的物体的状态方程是不同的，这是物质的特殊性的体现。但是热力学的理论基础是若干条对所有体系均普适的基本定律。由这些热力学基本定律首先形成内能和熵的概念，并由此衍生出焓、亥姆霍兹自由能、吉布斯自由能等函数。其中内能和熵是一个系统最基本的热力学函数。它们是系统的平衡态性质，且都是广度性质，因此可以写成确定体系平衡态的几个独立状态变量的函数。焓、亥姆霍兹自由能和吉布斯自由能都是用内能和熵再定义出来的函数，故它们也是体系的平衡态性质，且都是广度性质，因此可以写成确定体系平衡态的几个独立状态变量的函数。这些由热力学基本定律生出来的状态函数都不能直接测量，甚至不能讨论其绝对取值，只能讨论它们在体系从一个状态变为另一个状态时的变化量。我们把这些函数称为热力学势(thermodynamic potential)。它们虽然是抽象的，但却是很重要的，因为根据热力学基本定律，它们决定了任何一个物体：1)是否可能发生一个过程；2)能否稳定处于某一个状态；3)一个过程中是否吸、放热……等与实际应用直接相关的最重要的若干基本预测。而且，通过微分关系，它们能被表达成可以测量的状态变量的函数，所以并非完全不可知。热力学理论于是才能够应用于实际问题。

当我们说，一个物体在平衡态下，它的所有可观察的性质不随时间变化，且具体由一组状态变量确定；同时又说，一个物体能够通过特定的环境接触，从一个平衡态变化到另一个平衡态，那就相当于说，一个物体处于任一平衡态时，它的所有可观察的性质不依赖它达到当前状态的历史路径（因为它只依赖当前状态变量）。任何体系只要处于某平衡态，不管它的状态变量是可测量的体系性质，还是热力学势函数，在热力学基本定律和状态方程的联合约束下，总是同一组相互独立的状态变量的函数，称为体系的状态函数(state function)。我们写成 $M = M(X, Y, \dots)$ ，并假定 M 是广度性质， X, Y, \dots 等是除摩尔数 n 之外的一组互相独立的状态变量*。

物体在两个状态之间变化所做的功和吸的热是依赖路径的，所以功和热一般不是体系的状态变量。热力学第一定律说，就算功和热依赖路径，但它们的总和†却总是一个状态函数（对于孤立系统这个状态函数是内能）。而热力学第二定律，除了能分辨事物的发展路径是“自发”还是“不可能”的方向性外，也同时暗示了‡只要物体在其路径上的变化“无限慢”，路径的不同所造成的差异就收敛了，两状态之间的功和热各自也只依赖这两个状态，而不再依赖到达的路径。所以我们只要讨论可逆过程，功和热各自也成了状态函数。

只有状态函数才可作为数学上的函数来处理，使热力学的思想能用数学语言精确地陈述。热力学理论在状态函数作为数学上的函数性质上，还有一些默认的规定。物理上，热力学认为物体总能从一个状态连续地变化至另一个状态，也就是说状态变量的取值范围是连通的。不可能有一个状态是物体从另一个状态无论如

*按惯例，广度性质 M 的自变量中不把摩尔数 n 明确写出来了，因为按照广度性质的定义， M 关于 n 的函数关系都是正比例关系，而没有其他复杂表达式的可能性。

†热和功是同量纲的物理量，这件事是由焦耳的热功当量实验确立的。所以可以拿它们来求总和。

‡通过规定熵是状态函数，或说通过公理化地宣称这样的状态函数的存在。

何都变不到的。而且,任何一条变化路径,都能通过“准静态化”变为可逆的路径,从而任意两个状态间,无论实际吸放热或做功几何,它们的可逆吸放热和可逆功总可独立视为状态函数。这在数学上相当于规定状态函数作为一个函数 $M(X, Y, \dots)$ 总是连续可微的。也就是说,它们不仅可微分,而且导函数都连续,所以二阶交叉偏导数可交换求导顺序,即

$$\frac{\partial^2 M}{\partial X \partial Y} = \frac{\partial^2 M}{\partial Y \partial X}$$

我们特别要注意明确一个状态函数的独立、完整的一组自变量。独立、完整确定体系状态的变量,可以不止一组。例如,说一个体系的状态可独立、完整地由温度 T 和压强 p 确定,它也可以独立、完整地由温度 T 和体积 V 确定,因为这个体系的压强、温度和体积由其状态方程所联系,这三个量就不是互相独立的;确定了两个就同时确定了第三个。比如确定了 (T, p) 就同时确定了 V , 即 $V = V(T, p)$ 是体系状态方程的一种表达形式。若说 $M = M(T, V)$, 则理论上总能通过把 $V = V(T, p)$ 代进去,写出 $M = M(T, V(T, p)) = M(T, p)$ 的形式。但若说 $M = M(T)$, 那就叫“不完整”;若说 $M = M(T, p, V)$, 那就叫“不独立”。

经验表明,一个多组份体系(即混合物体系)的状态参数,除在相同前提下的单组份体系所需要的那些外,还需要增加各组份的摩尔数 n_1, n_2, \dots , 简记为 $\{n_i\}$ 。例如,一个不受外场(重力、电、磁等)作用,且接触力作用只有各向同性静压(即所谓的“只做体积功”)的单组分体系,摩尔数 n 一定时,它的状态可用温度 T 、压强 p 、体积 V 三个变量中的两个所确定。而对于总摩尔数 $n \equiv \sum_i n_i$ 一定的多组分体系,则还要在单组份情况的基础上加上 $\{n_i\}$ 才能确定其状态。如果我们把一个状态函数 $M(T, p, \{n_i\})$ 换成相应的强度性质——即除以总摩尔数 n 得一其摩尔量 $M_m \equiv M/n$, 那么这个摩尔量就会是 $M_m(T, p, \{x_i\})$, 其中 $x_i \equiv n_i/n$ 是组份 i 的摩尔分数,是强度性质。这样混合物体系的性质就仍可表示为强度性质之间的关系。

只要 (X, Y, \dots) 是一个体系的一组独立完整的状变量,则任一状态函数关于这组自变量的全微分可写成

$$dM(X, Y, \dots) = \left. \frac{\partial M}{\partial X} \right|_{Y, \dots} dX + \left. \frac{\partial M}{\partial Y} \right|_{X, \dots} dY + \dots$$

任意两个状态 $(X^\circ, Y^\circ, \dots)$ 和 (X, Y, \dots) 之间的变化量

$$\begin{aligned} \Delta M &= M(X, Y, \dots) - M(X^\circ, Y^\circ, \dots) \\ &= \int_{X^\circ}^X \left. \frac{\partial M}{\partial X} \right|_{Y, \dots} dX + \int_{Y^\circ}^Y \left. \frac{\partial M}{\partial Y} \right|_{X, \dots} dY + \dots \end{aligned} \quad (1.1)$$

因此,热力学理论的数学推导有两个关键,第一是状态函数的完整微分式 dM 的表达式,第二就是恰当选择一个参考态 $(X^\circ, Y^\circ, \dots)$, 利用上列的积分式表出任意状态 (X, Y, \dots) 下的状态函数的明显表达式。这样的参考态在热力学资料中常被称为各种“标准态”(standard state), 是为了方便不同的实际问题的解而灵活地选定的。

我们常常关注 M 作为热力学势时的微分式 dM 或变化量 ΔM 。因为,只要所选用的热力学势 M , 与实验方便控制的一组完整独立状态变量 (X, Y, \dots) , 一齐形成的是体系的特性函数(characteristic function), 那么其变化量 ΔM 将表明系统在两状态间变化的可能性和方向性,其微分式 dM 将给出系统在某状态下的稳定性,最终发挥出热力学理论的实践应用中的威力。剩下的问题就是如何把不可直接测量的热力学势用可直接测量的状态变量表示出来——而这是可以实现的。

以下各节,将把本节的文字说法变为的数学现实。

1.2.2 热力学基本关系

热力学基本关系是仅凭热力学基本定律和状态函数的微分性质就能得出的普适关系。具体物质之间的性质差异,是由状态方程来负责的。从热力学基本定律出发的推导过程,无论推出什么东西,只要没有代入具体的状态方程(包括理想气体状态方程),那么就仍是对所有体系都普适的热力学关系(前提当然是数学推算

过程没有出错), 有没有用则另说。本节我们就是来看一下, 坚持不代入任何状态方程, 仅从热力学基本定律出发, 能够推出哪些比较实用的热力学基本关系。

一个体系最基本的状态函数性质就是内能 U 和熵 S 。它们的引入与热力学第一和第二定律直接相关, 详见其他热力学教材, 此略。对于单组份体系, 由热力学第一定律

$$dU = dQ + dW$$

和第二定律

$$dS = \frac{dQ_{\text{rev}}}{T}$$

可以给出内能在可逆过程中的微分式

$$dU = TdS + dW_{\text{rev}}$$

在只做体积功的情况下, $dW_{\text{rev}} = -pdV$, 得到

$$dU = TdS - pdV$$

由于内能 U 是状态量, 上列式子又是普适定律, 故上列式子可视为 U 的完整全微分, 即 (S, V) 独立、完整地确定这种体系的状态, 具体有

$$\begin{aligned} dU &= \left. \frac{\partial U}{\partial S} \right|_V dS + \left. \frac{\partial U}{\partial V} \right|_S dV \\ &= TdS - pdV \\ \Leftrightarrow \left. \frac{\partial U}{\partial S} \right|_V &= T, \quad \left. \frac{\partial U}{\partial V} \right|_S = -p \end{aligned}$$

对于多组份体系, 确定体系状态的变量还包括 $\{n_i\}$, 即 $U = U(S, V, \{n_i\})$, 故

$$dU = \left. \frac{\partial U}{\partial S} \right|_{V, \{n_i\}} dS + \left. \frac{\partial U}{\partial V} \right|_{S, \{n_i\}} dV + \sum_i \left. \frac{\partial U}{\partial n_i} \right|_{S, V, \{n_{j \neq i}\}} dn_i \quad (1.2)$$

若保持该体系组成恒定, 又可视体系相当于一个不区分组份种类的单组份体系, 故仍有

$$\left. \frac{\partial U}{\partial S} \right|_{V, \{n_i\}} = T, \quad \left. \frac{\partial U}{\partial V} \right|_{S, \{n_i\}} = -p$$

而新引入的偏导数 $(\partial U / \partial n_i)_{S, V, \{n_{j \neq i}\}}$ 则定义为组份 i 在混合物中的化学势 (chemical potential), 记为

$$\mu_i \stackrel{\text{def}}{=} \left. \frac{\partial U}{\partial n_i} \right|_{S, V, \{n_{j \neq i}\}},$$

对焓、亥姆霍兹自由能和吉布斯自由能的定义式 (仍假定体系只做体积功)

$$H \stackrel{\text{def}}{=} U + pV, \quad A \stackrel{\text{def}}{=} U - TS, \quad G \stackrel{\text{def}}{=} U + pV - TS$$

作微分, 可得出这些热力学函数作为特性函数 (characteristic functions)* 的微分式†

$$dH = TdS + Vdp + \sum_i \mu_i dn_i \quad (1.3)$$

$$dA = -SdT - pdV + \sum_i \mu_i dn_i \quad (1.4)$$

$$dG = -SdT + Vdp + \sum_i \mu_i dn_i \quad (1.5)$$

* 见《物理化学》§3.13。

† 在处理开放系统时, 还会用到巨热力学势 $J \stackrel{\text{def}}{=} U - TS - n\mu$, 这里不介绍了。

例如,对吉布斯自由能定义式作全微分,就有

$$dG = dU + pdV + Vdp - TdS - SdT$$

把式(1.2)代入上式就能得到式(1.5)。

式(1.3)至(1.5)与它们的全微分式比较可得

$$\mu_i = \left. \frac{\partial U}{\partial n_i} \right|_{S,V,\{n_{j \neq i}\}} = \left. \frac{\partial H}{\partial n_i} \right|_{S,p,\{n_{j \neq i}\}} = \left. \frac{\partial A}{\partial n_i} \right|_{T,V,\{n_{j \neq i}\}} = \left. \frac{\partial G}{\partial n_i} \right|_{T,p,\{n_{j \neq i}\}} \quad (1.6)$$

以及

$$T = \left. \frac{\partial U}{\partial S} \right|_{V,\{n_i\}} = \left. \frac{\partial H}{\partial S} \right|_{V,\{n_i\}}, \quad (1.7)$$

$$p = - \left. \frac{\partial U}{\partial V} \right|_{S,\{n_i\}} = - \left. \frac{\partial A}{\partial V} \right|_{T,\{n_i\}}, \quad (1.8)$$

$$V = \left. \frac{\partial H}{\partial p} \right|_{S,\{n_i\}} = \left. \frac{\partial G}{\partial p} \right|_{T,\{n_i\}}, \quad (1.9)$$

$$S = - \left. \frac{\partial A}{\partial T} \right|_{V,\{n_i\}} = - \left. \frac{\partial G}{\partial T} \right|_{p,\{n_i\}} \quad (1.10)$$

1.2.3 响应函数

U 、 S 、 H 、 A 、 G 等热力学函数(及其偏导数)是无法直接测量的。我们能直接测量的是体系的状态方程出现的那些状态变量。此外我们还能通过量热实验测量体系的热容。因此,我们需要把热力学函数的微分式中的那些偏导数努力地表示成仅含这些可测量的表达形式,才有望得到实用化。以下介绍的是,物质的量恒定(封闭系统),只做体积功的单组份均相体系的可测量量的定义。它们又称为响应函数(response functions)。

两种可逆过程热容,定容热容

$$C_V \stackrel{\text{def}}{=} dQ_{\text{可逆等容变温}}/dT$$

和定压热容

$$C_p \stackrel{\text{def}}{=} dQ_{\text{可逆等压变温}}/dT$$

它们常被重新定义为

$$C_V \stackrel{\text{def}}{=} \left. \frac{\partial U}{\partial T} \right|_{V,\{n_i\}}, \quad C_p \stackrel{\text{def}}{=} \left. \frac{\partial H}{\partial T} \right|_{p,\{n_i\}}$$

但更有用的是由可逆过程熵变的热温商式得到的以下表达式

$$C_p = T \left. \frac{\partial S}{\partial T} \right|_{p,\{n_i\}} \quad (1.11)$$

$$C_V = T \left. \frac{\partial S}{\partial T} \right|_{V,\{n_i\}} \quad (1.12)$$

这两种热容也被称作体系的热响应函数(thermal response functions)。

体系的状态参数之间的偏导数,称之为 $pVTn_i$ 响应函数。它们之所以能有相互的偏导数是因为它们数学上由体系的状态方程所联系。当组份不变时,有以下响应函数。

$$\text{等压热膨胀系数: } \alpha_p \stackrel{\text{def}}{=} V^{-1} \left. \frac{\partial V}{\partial T} \right|_{p,\{n_i\}}$$

$$\text{等温压缩系数: } \kappa_T \stackrel{\text{def}}{=} -V^{-1} \left. \frac{\partial V}{\partial p} \right|_{T,\{n_i\}}$$

$$\text{等容压强系数: } \beta_V \stackrel{\text{def}}{=} \left. \frac{\partial p}{\partial T} \right|_{V,\{n_i\}}$$

由于组份不变时, p, V, T 之间是相关联的, 这三个响应函数之间也是相关联的: $\alpha_p = \beta_V \kappa_T^*$ 。

上列 $pVTn_i$ 响应函数是适用于等温实验的。还有另一系列等熵(isentropic)实验的响应函数[†]如下。

等熵热膨胀系数: $\alpha_S \stackrel{\text{def}}{=} V^{-1} \left. \frac{\partial V}{\partial T} \right|_{S, \{n_i\}}$

等熵压缩系数: $\kappa_S \stackrel{\text{def}}{=} -V^{-1} \left. \frac{\partial V}{\partial p} \right|_{S, \{n_i\}}$

等熵压强系数: $\beta_S \stackrel{\text{def}}{=} \left. \frac{\partial p}{\partial T} \right|_{S, \{n_i\}}$

后面将会知道, 等温系列和等熵系列参数之间可通过热力学基本定律和状态方程相互关联。

还有一些表征体系特性的系数也是热力学函数的偏导数——

焦汤系数: $\mu_{JT} \stackrel{\text{def}}{=} \left. \frac{\partial T}{\partial p} \right|_{H, \{n_i\}}$

热容比: $\gamma \stackrel{\text{def}}{=} \frac{C_p}{C_V}$

它们也是可以通过热力学定律和状态方程与上述的响应函数相关联的。特别地,

$$\gamma = \frac{\kappa_T}{\kappa_S}$$

多组份体系的各组份物质的量 $\{n_i\}$ 也是状态参数, 所以状态参数之间的偏导数还应包括:

$$\left. \frac{\partial p}{\partial n_i} \right|_{T, V, \{n_{j \neq i}\}}, \quad \left. \frac{\partial V}{\partial n_i} \right|_{T, p, \{n_{j \neq i}\}}, \quad \left. \frac{\partial T}{\partial n_i} \right|_{p, V, \{n_{j \neq i}\}}$$

其中第二个就是偏摩尔体积。实际上只需要测量偏摩尔体积即可。因为

$$\begin{aligned} \left. \frac{\partial p}{\partial n_i} \right|_{T, V, \{n_{j \neq i}\}} &= \left. \frac{\partial p}{\partial V} \right|_{T, \{n_i\}} \left. \frac{\partial V}{\partial n_i} \right|_{T, p, \{n_{j \neq i}\}} = -\frac{1}{\kappa_T V} \left. \frac{\partial V}{\partial n_i} \right|_{T, p, \{n_{j \neq i}\}}, \\ \left. \frac{\partial T}{\partial n_i} \right|_{p, V, \{n_{j \neq i}\}} &= \left. \frac{\partial T}{\partial V} \right|_{p, \{n_i\}} \left. \frac{\partial V}{\partial n_i} \right|_{T, p, \{n_{j \neq i}\}} = \frac{1}{\alpha_p V} \left. \frac{\partial V}{\partial n_i} \right|_{T, p, \{n_{j \neq i}\}} \end{aligned}$$

类似地, p, V 关于 n_i 的等温偏导数也有另一套对应的等熵的版本, 不再列出了。

1.2.4 Maxwell 关系和 Tobolsky 方法

运用 Tobolsky 方法^[1], 可以把任意热力学函数偏导数表示成仅含上列可测量的形式, 从而打通热力学理论和实验应用的道路。这个方法需要使用 Maxwell 关系[‡]。

Maxwell 关系

具体地, 对式(1.6)至式(1.10)中的偏导数再作不同变量的交叉二阶导数, 并由于这些状态函数都假定连续可微而可交换偏导数顺序, 可以得到一系列 Maxwell 关系式。其中将会出现很多 $pVTn_i$ 响应函数。

表 1.1: Maxwell 关系

由内能的交叉偏导数得到:

$$\left. \frac{\partial^2 U}{\partial S \partial V} \right|_{\{n_i\}} = \left. \frac{\partial T}{\partial V} \right|_{S, \{n_i\}} = (\alpha_S V)^{-1} = - \left. \frac{\partial p}{\partial S} \right|_{V, \{n_i\}} \quad (1.13)$$

* 见《物理化学》附录 I.3 式 (2)。

[†] 等熵过程就是可逆绝热过程。在多数实验中, 我们一般是控制一定的温度。如果体系在定温下等到平衡态再记录测量数据, 得到的就是等温响应函数; 而如果是在条件突然变化的瞬间测得数据, 则由于热来不及传导而近似绝热条件的响应, 这样的实验结果常近似作为等熵参数来报道。这是等熵参数的实际意义。

[‡] 参见《物理化学》§3.13。

$$\left. \frac{\partial^2 U}{\partial n_i \partial S} \right|_{V, \{n_j \neq i\}} = \left. \frac{\partial \mu_i}{\partial S} \right|_{V, \{n_i\}} = \left. \frac{\partial T}{\partial n_i} \right|_{S, V, \{n_j \neq i\}} \quad (1.14)$$

$$\left. \frac{\partial^2 U}{\partial n_i \partial V} \right|_{S, \{n_j \neq i\}} = \left. \frac{\partial \mu_i}{\partial V} \right|_{S, \{n_i\}} = - \left. \frac{\partial p}{\partial n_i} \right|_{S, V, \{n_j \neq i\}} \quad (1.15)$$

由焓的交叉偏导数得到

$$\left. \frac{\partial^2 H}{\partial S \partial p} \right|_{\{n_i\}} = \left. \frac{\partial T}{\partial p} \right|_{S, \{n_i\}} = \beta_S^{-1} = \left. \frac{\partial V}{\partial S} \right|_{p, \{n_i\}} \quad (1.16)$$

$$\left. \frac{\partial^2 H}{\partial n_i \partial S} \right|_{p, \{n_j \neq i\}} = \left. \frac{\partial \mu_i}{\partial S} \right|_{p, \{n_i\}} = \left. \frac{\partial T}{\partial n_i} \right|_{S, p, \{n_j \neq i\}} \quad (1.17)$$

$$\left. \frac{\partial^2 H}{\partial n_i \partial p} \right|_{S, \{n_j \neq i\}} = \left. \frac{\partial \mu_i}{\partial p} \right|_{S, \{n_i\}} = \left. \frac{\partial V}{\partial n_i} \right|_{S, p, \{n_j \neq i\}} \quad (1.18)$$

由亥姆霍兹自由能的交叉偏导数得到：

$$\left. \frac{\partial^2 A}{\partial T \partial V} \right|_{\{n_i\}} = \left. \frac{\partial S}{\partial V} \right|_{T, \{n_i\}} = \left. \frac{\partial p}{\partial T} \right|_{V, \{n_i\}} = \beta_V \quad (1.19)$$

$$\left. \frac{\partial^2 A}{\partial n_i \partial T} \right|_{V, \{n_j \neq i\}} = \left. \frac{\partial \mu_i}{\partial T} \right|_{V, \{n_i\}} = - \left. \frac{\partial S}{\partial n_i} \right|_{T, V, \{n_j \neq i\}} \quad (1.20)$$

$$\left. \frac{\partial^2 A}{\partial n_i \partial V} \right|_{T, \{n_j \neq i\}} = \left. \frac{\partial \mu_i}{\partial V} \right|_{T, \{n_i\}} = - \left. \frac{\partial p}{\partial n_i} \right|_{T, V, \{n_j \neq i\}} \quad (1.21)$$

由吉布斯自由能的交叉偏导数得到：

$$\left. \frac{\partial^2 G}{\partial T \partial p} \right|_{\{n_i\}} = \left. \frac{\partial S}{\partial p} \right|_{T, \{n_i\}} = - \left. \frac{\partial V}{\partial T} \right|_{p, \{n_i\}} = -\alpha_p V \quad (1.22)$$

$$\left. \frac{\partial^2 G}{\partial n_i \partial T} \right|_{p, \{n_j \neq i\}} = \left. \frac{\partial \mu_i}{\partial T} \right|_{p, \{n_i\}} = - \left. \frac{\partial S}{\partial n_i} \right|_{T, p, \{n_j \neq i\}} \quad (1.23)$$

$$\left. \frac{\partial^2 G}{\partial n_i \partial p} \right|_{T, \{n_j \neq i\}} = \left. \frac{\partial \mu_i}{\partial p} \right|_{T, \{n_i\}} = \left. \frac{\partial V}{\partial n_i} \right|_{T, p, \{n_j \neq i\}} \quad (1.24)$$

最后，从上述 Maxwell 关系可归纳出，除了 C_p 、 C_V 、各 $pVTn_i$ （等温或等熵）响应函数，还有两种必须知道的量我们还没讨论，那就是等压或等容偏摩尔熵（式(1.20)和(1.23)）。具体地，它们分别是含在视熵为 $(T, V, \{n_i\})$ 或 $(T, p, \{n_i\})$ 的函数的全微分中的：

$$\begin{aligned} dS &= \left. \frac{\partial S}{\partial T} \right|_{V, \{n_i\}} dT + \left. \frac{\partial S}{\partial V} \right|_{T, \{n_i\}} dV + \sum_i \left. \frac{\partial S}{\partial n_i} \right|_{T, V, \{n_j \neq i\}} dn_i \\ &= \frac{C_V}{T} dT + \beta_V^{-1} dV + \sum_i \left. \frac{\partial S}{\partial n_i} \right|_{T, V, \{n_j \neq i\}} dn_i \end{aligned} \quad (1.25)$$

$$\begin{aligned} dS &= \left. \frac{\partial S}{\partial T} \right|_{p, \{n_i\}} dT + \left. \frac{\partial S}{\partial p} \right|_{T, \{n_i\}} dp + \sum_i \left. \frac{\partial S}{\partial n_i} \right|_{T, p, \{n_j \neq i\}} dn_i \\ &= \frac{C_p}{T} dT - \alpha_p V dp + \sum_i \left. \frac{\partial S}{\partial n_i} \right|_{T, p, \{n_j \neq i\}} dn_i \end{aligned} \quad (1.26)$$

其中用到了式(1.11)和(1.12)。这些偏摩尔熵的实验测量,跟熵本身一样,最终是落实到相应的偏摩尔热容

$$C_{p,i} \stackrel{\text{def}}{=} \left. \frac{\partial C_p}{\partial n_i} \right|_{T,p,\{n_{j \neq i}\}} \quad (1.27)$$

$$C_{V,i} \stackrel{\text{def}}{=} \left. \frac{\partial C_V}{\partial n_i} \right|_{T,V,\{n_{j \neq i}\}} \quad (1.28)$$

和偏摩尔 pVT 等温响应函数

$$\alpha_{p,i} \stackrel{\text{def}}{=} V^{-1} \left. \frac{\partial \alpha_p}{\partial n_i} \right|_{T,p,\{n_{j \neq i}\}} \quad (1.29)$$

$$\kappa_{T,i} \stackrel{\text{def}}{=} V^{-1} \left. \frac{\partial \kappa_T}{\partial n_i} \right|_{T,p,\{n_{j \neq i}\}} \quad (1.30)$$

的测量上。式(1.29)和(1.30)的定义式使得 $\alpha_{p,i} \neq (\partial \alpha_p / \partial n_i)_{T,p,\{n_{j \neq i}\}}$ 、 $\kappa_{T,i} \neq (\partial \kappa_T / \partial n_i)_{T,p,\{n_{j \neq i}\}}$ 。这是为了使 $\alpha_{p,i}$ 、 $\kappa_{T,i}$ 与 α_p 、 κ_T 分别都满足偏摩尔量加和性(见 §2.2)。

Tobolsky 方法

有了这些关系,就总是利用已知体系的状态方程解析式或实验测量的 $pVTn_i$ 数据,把式(1.2)至(1.5)表示成仅含可测量的形式,再由式(1.1)得到体系的任何平衡态热力学行为,实现“想算什么就算什么”的自由。其中一种常见的套路就是 Tobolsky 方法。

例如,我们随便要求算一个古怪的偏导数: $\frac{\partial H}{\partial A} \Big|_S$ 。从这个偏导数形式上看,它来自 (A, S) 所独立而完整确定的形式 $H = H(A, S)$,是单组分体系。故令 $X \equiv \frac{\partial H}{\partial F} \Big|_S$ 、 $Y \equiv \frac{\partial H}{\partial S} \Big|_A$,则 H 的全微分可表示成

$$dH = XdA + YdS$$

但是 H 自己有作为特性函数的微分式(1.3)(单组分体系 $dn_i = 0$),故可联系而得到以下式子:

$$XdA + YdS = TdS + Vdp$$

然后,我们需要确定,我们的实验是在什么特性参数条件下做的。例如,我们的实验是恒温恒压下做的,那么我们就需要把上列的微分式中的 dA 、 dS 换成 dT 和 dp 。这需要恰当选用相应的式子。比如,如果我们用式(1.4)把 dA 换掉,就会新增我们所不需要的一个 dV 项。这时只需再通过状态方程按 $V = V(T, p)$,可以把 $dV = \alpha_p V dT - \kappa_T V dp$ 再代进去,就得到只含 dT 和 dp 的项了。类似地 dS 用式(1.26)代入,最终可得到:

$$\left(-SX - pX\alpha_p V + \frac{YC_p}{T} - C_p \right) dT + (pX\kappa_T V - Y\alpha_p V + T\alpha_p V - V) dp = 0$$

由于上式是热力学关系推出来的,总成立,故有

$$\begin{aligned} -SX - pX\alpha_p V + \frac{YC_p}{T} - C_p &= 0 \\ pX\kappa_T V - Y\alpha_p V + T\alpha_p V - V &= 0 \end{aligned}$$

解得

$$\begin{aligned} X &= \frac{C_p}{C_p p \kappa_T - T \alpha_p (S + pV \alpha_p)} \\ Y &= T \left(1 - \frac{S + pV \alpha_p}{T \alpha_p (S + pV \alpha_p) - C_p p \kappa_T} \right) \end{aligned}$$

其中 X 是我们想要的。我们发现,这些表达式中除了含有之前说到的各种可测量响应函数之外,还含有熵值 S 。选定一个参考态,由式(1.26)和式(1.1),仍然能把 $S = S(T, p)$ 的表达式以仅含可测量的形式表达出来,结果无非是使 X 或 Y 的表达式依赖参考态的选择而已。

1.2.5 体系的完整热力学性质

给定一个封闭系统,至少要测量哪些物理量,就能完整地确定它的热力学性质,以预测它在各种状态间过程的行为?

我们首先考虑单组分体系。观察热力学第一定律的微分形式(1.2)(封闭体系 $dn = 0$)可见,想要完整确定体系内能函数形式,若视温度 T 和压强 p 属于可实验控制的参数,则还需要知道 dS 和 dV 两个函数微分。其中函数 $V = V(T, p)$ 就是这个体系的 pVT 状态方程,而由熵的定义和热容的定义,想要知道熵函数至少要知道某种可逆过程热容关于体系状态的函数(例如 $C_p = C_p(T, p)$)。若已经知道了内能 U 、熵 S 的全微分,以及状态方程 $V(T, p)$,那么通过 Tobolsky 方法,其他热力学势函数的全微分,以及任意热力学函数偏导数也就都知道了。归结起来我们可以说,内能和熵是一个体系最基本的两个热力学函数。而从可测量的角度,确定一个体系完整热力学性质,至少需要知道其 pVT 状态方程,以及某一种可逆过程热容关于体系状态的函数。

对于多组分体系,式(1.2)暗示我们还需要在单组份的基础上知道每一组份的化学势 μ_i 。这不是直接可测的量。但是到 §2.2 节我们将会知道,偏摩尔热力学函数之间也有一般关系(见式(2.1)及其讨论)。因此,正如单组份体系的情况中,我们需要知道一种可逆过程热容和 pVT 状态方程那样,为了多组份体系的 μ_i ,我们相应需要知道各组份的偏摩尔可逆过程热容和偏摩尔 pVT 关系,后者即偏摩尔体积的函数 $V_i(T, p, \{n_j\})$ 的形式。实际上,由 §2.2 介绍的偏摩尔量的加和性质及实验测量原理,我们只需要测量混合物体系的相应摩尔性质随各组份的变化关系,就能得到相应的偏摩尔性质。归结起来就可以说,对于多组分体系,至少需要知道其 $pVTn_i$ 状态方程($V(T, p, \{n_i\})$ 函数的完整表达式)和某一可逆过程热容关于体系状态的函数(关于 $(T, p, \{n_i\})$ 的完整依赖关系),才足以确定一个混合物的完整热力学性质。仅知道一个混合物体系在某组成下的 pVT 状态方程和可逆热容是信息不足的。

第二章 混合物的热力学

2.1 混合物组成的定量描述方法

本节介绍三种刻画混合物组成的方法。考虑一个均一的混合物体系,记 m_i 、 n_i 分别是组份 i 在体系中的质量和物质的量,由可定义以下三种强度性质:

质量分数(mass fraction): $w_i \stackrel{\text{def}}{=} \frac{m_i}{\sum_j m_j}$

摩尔分数(mole fraction): $x_i \stackrel{\text{def}}{=} \frac{n_i}{\sum_j n_j}$

浓度(concentration): $c_i \stackrel{\text{def}}{=} \frac{n_i}{V}$

一般地,完整确定体系的组成需要所有组份的质量或物质的量,记为 $\{m_i\} = \{m_1, m_2, \dots\}$ 和 $\{n_i\} = \{n_1, n_2, \dots\}$ 。

如果采用 $\{w_i\}$ 或 $\{x_i\}$ 来表示组成,虽然利用恒等关系

$$\sum_i x_i = \sum_i w_i = 1$$

似乎可比使用 $\{n_i\}$ 或 $\{m_i\}$ 少用一个变量来确定体系的组成,但计算 x_i 或 w_i 所需要的分母 $\sum_i n_i$ 和 $\sum_i m_i$ 本身就要求所有 $\{n_i\}$ 和 $\{m_i\}$,因此独立、完整地确定混合物体系组成的变量个数仍是一定的。

注意到,对于给定的一个混合物体系,其各组份的摩尔数 $\{n_i\}$ 可视为摩尔份数 $\{x_i\}$ 恒定下的广度性质,因为它们在这种条件下正比于体系的(总)摩尔数 n : $n_i = x_i n$ 。因此 x_i 就是与 n_i 对应的强度性质。

给定一个混合物体系的状态函数 M ,我们经常写成 $M = M(X, Y, \{n_i\})$,其中 X, Y 是除组成外的其他状态参数。但是在讨论中,我们又经常考虑某组份 i 的摩尔分数 x_i 在保持总摩尔数 n 恒定(封闭体系)时,取值的连续变化过程,而不对其他组份的摩尔数 $\{n_{j \neq i}\}$ 的变化方式作出规定。诚然,满足这一要求的组成变化路径是有无数条的。在理论探讨中,我们仅需要明确,状态函数的取值不依赖历史路径的选择,且总有一条可逆的路径使得式(1.1)得以适用即可。因此,在本讲义和很多其他资料中,都不会仔细区分 $M(T, p, \{n_i\})$ 和 $M(T, p, \{n; x_i\})$ 这两种写法,例如会出现类似以下的表达式:

$$\int_a^b M(T, p, \{n_i\}) dx_i$$

上式表示,找到组份 i 的摩尔分数 x_i 由 a 连续变化至 b 的某条可逆路径来求这个积分。这不是一个简单的定积分,而是一个在组成空间中某条规定路径上的曲线积分。所幸的是我们几乎不可能被要求具体计算这样一个积分。不限制组份数,且坚持使用数学语言,是为了保证理论构建的严格性和一般性。

浓度定义中的 V 是混合物体系的体积。它本身又依赖体系的状态,由该体系的 $pVTn_i$ 状态方程来主导其变化规律。因此给定组成的混合物体系的浓度仍然依赖该体系的状态,不是独立反映体系组成的量,所以在热力学理论叙述中不常采用。但是对于远离临界点的凝聚态,体积随温度、压强的变化一般不大,所以在实验中广泛使用。

若记组份 i 的摩尔质量(molar mass)*为

$$M_{w,i} \stackrel{\text{def}}{=} \frac{n_i}{m_i}$$

则易知 x_i 与 w_i 之间有如下关系

$$w_i = x_i \frac{M_i}{M_w}$$

其中

$$\overline{M_w} \equiv \frac{\sum_j n_j M_{w,j}}{\sum_j n_j} = \frac{\sum_j m_j}{\sum_j n_j}$$

是混合物的平均摩尔质量。混合物组成与组分的摩尔质量的关系是利用稀溶液依数性测量分子量的基础。

在上述讨论中,我们并不明确体系所含组份种类的个数。这是考虑到开放体系不仅各组份的量可能会变化,就连组份种类数量也可能会变化。

2.2 偏摩尔量

设一混合物体系的某广度性质 M 是状态函数,不妨记作 $M = M(X, Y, \{n_i\})$, 其中 X, Y 表示除组成 $\{n_i\}$ 外,独立、完整确定体系状态的其他强度性质。组份 i 在体系中的偏摩尔性质(partial molar property)定义为†

$$M_i \stackrel{\text{def}}{=} \left. \frac{\partial M}{\partial n_i} \right|_{X, Y, \{n_{j \neq i}\}}$$

表 2.1: 各种摩尔量和偏摩尔量的符号和定义

$M(X, Y, \{n_i\})$	混合物的某广度性质	
$M_m(X, Y, \{n_i\})$	混合物的摩尔性质	$M_m \stackrel{\text{def}}{=} M/n$
$M_i(X, Y, \{n_j\})$	组份 i 在混合物中的偏摩尔性质	$M_i \stackrel{\text{def}}{=} (\partial M / \partial n_i)_{X, Y, \{n_{j \neq i}\}}$
$M_{m,i}^*(X, Y) \equiv M_i^*(X, Y)$	组份 i 纯物质的(偏)摩尔性质	$M_i^*(X, Y, n_i)$, 按上列定义计算。

偏摩尔热力学函数之间的关系,跟总热力学函数的形式一样。这是可以通过 Tobolsky 方法推出来的。例如,取 $(T, p, \{n_i\})$ 为状态变量,由 $U = U(T, p, \{n_i\})$,

$$dU = \left. \frac{\partial U}{\partial T} \right|_{p, \{n_i\}} dT + \left. \frac{\partial U}{\partial p} \right|_{T, \{n_i\}} dp + \sum_i U_i dn_i$$

按照 Tobolsky 方法,我们由式(1.2)出发,把 dS 和 dV 换成 dT 和 dp 。由 $S = S(T, p, \{n_i\})$ 和式(1.22)有:

$$dS = \frac{C_p}{T} dT - V \alpha_p dp + \sum_i S_i dn_i$$

由 $V = V(T, p, \{n_i\})$ (即体系的 $pVTn_i$ 状态方程)有:

$$dV = V \alpha_p dT - V \kappa_T dp + \sum_i n_i V_i$$

代入式(1.2)得

$$dU = (C_p - pV \alpha_p) dT + (pV \kappa_T - TV \alpha_p) dp + \sum_i (\mu_i + TS_i - pV_i) dn_i$$

*即平时说的“分子量”,但我们考虑的组份的微观最小单元未必是分子。

†大部分资料中的偏摩尔量定义规定为 $X = T, Y = p$ 的情况,但这并不是必要的。我们将看到,推广为一般情况并不增加难度,且所有偏摩尔量的规律仍成立。本节的推导过程是跟《物理化学》§4.3 很像的。

与 $U(T, p, \{n_i\})$ 的全微分比较可得:

$$\mu_i = U_i + pV_i - TS_i \quad (2.1)$$

留意到 $\mu_i \equiv G_i$, 可见上式的定义跟吉布斯自由能本身的定义形式是一模一样的。这将使得第一章推导的那些关于 U 、 S 、 H 、 A 和 G 之间的各种热力学关系式——(1.2)至(1.5)、式(1.7)至(1.12), 以及表1.1, 式(1.25)和(1.26)——对于它们的偏摩尔量也适用, 只需把这些关系式里面凡是广度性质都换成偏摩尔性质即可。应用 Tobolsky 方法还能把这些偏摩尔量相应地表示成式(1.27)至(1.30)定义的偏摩尔响应函数的形式。

仅由偏摩尔量的定义和热力学基本关系, 还可推出两个重要知识: 偏摩尔量的加和性和吉布斯-杜亥姆方程。

2.2.1 偏摩尔量的加和性

在本小节我们将证明

$$M = \sum_i n_i M_i \quad (2.2)$$

定义混合体系的摩尔量(molar property)为

$$M_m \stackrel{\text{def}}{=} \frac{M}{n}$$

则式(2.2)又可写成

$$M_m = \sum_i x_i M_i \quad (2.3)$$

这件事称为偏摩尔量的加和性。由此可知, 摩尔量和偏摩尔量(包括化学势)都是强度性质。

值得注意的是, 摩尔量也满足第一章推导的那些关于 U 、 S 、 H 、 A 和 G 之间的各种热力学关系式——(1.2)至(1.5)、式(1.7)至(1.12), 以及表1.1, 式(1.25)和(1.26)——只需把这些关系式中的广度性质全部换成摩尔量即可。以下以吉布斯自由能为例证明式(1.5)对摩尔吉布斯自由能的适用性。从以下微分出发, 并作相应的偏导数, 不难得到

$$\begin{aligned} dG_m &= d(G/n) = \left. \frac{\partial(G/n)}{\partial T} \right|_{p, \{n_i\}} dT + \left. \frac{\partial(G/n)}{\partial p} \right|_{T, \{n_i\}} dp + \sum_i \left. \frac{\partial(G/n)}{\partial n_i} \right|_{T, p, \{n_{j \neq i}\}} dn_i \\ &= -S_m dT + V_m dp + \sum_i (\mu_i - G_m) dx_i \\ &= -S_m dT + V_m dp + \sum_i \mu_i dx_i \end{aligned}$$

其中用到条件 $\sum_i dx_i \equiv 0$ 。

以下简单证明偏摩尔量的加和性。由广度性质的定义可知, M 与 $n \equiv \sum_i n_i$ 成正比。故对每一 X, Y 有

$$M(X, Y, \{\lambda n_i\}) = \lambda M(X, Y, \{n_i\})$$

其中 λ 为任意正实数。该性质又可说成是: 混合物体系的广度性质, 是体系各组份摩尔数的 1 次齐函数*。由欧拉齐函数定理可直接得到偏摩尔量的加和性结论。

式(2.3)又可以这样推导。由全微分式

$$dM = \left. \frac{\partial M}{\partial X} \right|_{Y, \{n_i\}} dX + \left. \frac{\partial M}{\partial Y} \right|_{X, \{n_i\}} dY + \sum_i M_i dn_i$$

* 见《物理化学》附录 I.8, 或者 §5.1.1。

和以下系列微分关系式

$$\begin{aligned} dM &= d(nM_m) = n dM_m + M_m dn \\ dn_i &= d(x_i n) = x_i dn_i + n dx_i \\ \left. \frac{\partial M}{\partial X} \right|_{Y, \{n_i\}} &= \left. \frac{\partial (nM_m)}{\partial X} \right|_{Y, \{n_i\}} = n \left. \frac{\partial M_m}{\partial X} \right|_{Y, \{x_i\}} \\ \left. \frac{\partial M}{\partial Y} \right|_{Y, \{n_i\}} &= \left. \frac{\partial (nM_m)}{\partial Y} \right|_{X, \{n_i\}} = n \left. \frac{\partial M_m}{\partial Y} \right|_{X, \{x_i\}} \end{aligned}$$

可得

$$\begin{aligned} & n \left(dM_m - \left. \frac{\partial M_m}{\partial X} \right|_{Y, \{x_i\}} dX - \left. \frac{\partial M_m}{\partial Y} \right|_{X, \{x_i\}} dY - \sum_i M_i dx_i \right) \\ & + \left(M_m - \sum_i x_i M_i \right) dn = 0 \end{aligned}$$

上式第一项恰好就是 M 的全微分式, 故为零。剩下的含 dn 的一项也只能为零, 得到式(2.3)。

2.2.2 吉布斯-杜亥姆方程

由偏摩尔量的加和性, 联系 M 的全微分式

$$\begin{aligned} dM &= d \left(\sum_i n_i M_i \right) = \sum_i n_i dM_i + \sum_i M_i dn_i \\ &= \left. \frac{\partial M}{\partial X} \right|_{Y, \{n_i\}} dX + \left. \frac{\partial M}{\partial Y} \right|_{X, \{n_i\}} dY + \sum_i M_i dn_i \end{aligned}$$

可得到下式

$$\sum_i n_i dM_i = \left. \frac{\partial M}{\partial X} \right|_{Y, \{n_i\}} dX + \left. \frac{\partial M}{\partial Y} \right|_{X, \{n_i\}} dY \quad (2.4)$$

该式称吉布斯-杜亥姆方程 (Gibbs-Duhem equation)。它在 X, Y 恒定条件下的形式是

$$\sum_i n_i dM_i = 0 \quad (2.5)$$

《物理化学》书上的吉布斯-杜亥姆方程只是 $M = G, X = T, Y = p$ 的特例而已:

$$\sum_i n_i d\mu_i = -SdT + VdP \quad (2.6)$$

其中用到了式(1.6)、(1.9)和(1.10)。

2.2.3 不同状态变量下的偏摩尔量之间的关系

对于同一体系, 采用不同的两组状态变量——

$$(X, Y, \{n_i\}) \text{ 和 } (X', Y', \{n_i\})$$

下, $M(X, Y, \{n_i\})$ 和 $M(X', Y', \{n_i\})$ 一般是不同表达式的函数, 因此在相应条件下定义的偏摩尔量也是不同表达式的函数。若我们小心地将同一体系在第二组状态参数 $(X', Y', \{n_i\})$ 下的同一性质另记为

$$M' \equiv M'(X', Y', \{n_i\})$$

则如下所示 M_i 与 M'_i 是相互联系的。

由于体系的平衡状态是唯一的,使体系处于相同状态的一对状态参数 $(X, Y, \{n_i\})$ 和 $(X', Y', \{n_i\})$ 取值之间是一一对应的。由 M 的全微分式,

$$dM = \left. \frac{\partial M}{\partial X} \right|_{Y, \{n_i\}} dX + \left. \frac{\partial M}{\partial Y} \right|_{X, \{n_i\}} dY + \sum_i M_i dn_i$$

两边除以 dn_i , 保持 X', Y' 恒定, 可得

$$M'_i = \left. \frac{\partial M}{\partial X} \right|_{Y, \{n_i\}} \left. \frac{\partial X}{\partial n_i} \right|_{X', Y', \{n_{j \neq i}\}} + \left. \frac{\partial M}{\partial Y} \right|_{X, \{n_i\}} \left. \frac{\partial Y}{\partial n_i} \right|_{X', Y', \{n_{j \neq i}\}} + M_i$$

此即为 M'_i 与 M_i 之间的一般关系式。所用到的两个偏微分——

$$\left. \frac{\partial X}{\partial n_i} \right|_{X', Y', \{n_{j \neq i}\}}, \quad \left. \frac{\partial Y}{\partial n_i} \right|_{X', Y', \{n_{j \neq i}\}}$$

是由混合物体系的状态方程可知的。例如,我们要考虑 $(T, p, \{n_i\})$ 和 $(T, V, \{n_i\})$ 下定义的偏摩尔量之间的关系,那就是

$$\begin{aligned} \left. \frac{\partial M}{\partial n_i} \right|_{T, V, \{n_{j \neq i}\}} &= \left. \frac{\partial M}{\partial p} \right|_{T, \{n_i\}} \left. \frac{\partial p}{\partial n_i} \right|_{T, V, \{n_{j \neq i}\}} + \left. \frac{\partial M}{\partial n_i} \right|_{T, p, \{n_{j \neq i}\}} \\ \left. \frac{\partial M}{\partial n_i} \right|_{T, p, \{n_{j \neq i}\}} &= \left. \frac{\partial M}{\partial V} \right|_{T, \{n_i\}} \left. \frac{\partial V}{\partial n_i} \right|_{T, p, \{n_{j \neq i}\}} + \left. \frac{\partial M}{\partial n_i} \right|_{T, V, \{n_{j \neq i}\}} \end{aligned}$$

可见,要作两种偏摩尔性质之间的转换计算需已知混合物的状态方程,以便求得以下两个偏导数

$$\left. \frac{\partial p}{\partial n_i} \right|_{T, V, \{n_{j \neq i}\}}, \quad \left. \frac{\partial V}{\partial n_i} \right|_{T, p, \{n_{j \neq i}\}}$$

这两个偏导数在第一章已经讨论过了,都属于可测量。

2.2.4 偏摩尔量的测定

实验上,我们往往只能测量一个多组份体系的摩尔量 $M_m = M_m(X, Y, \{n_i\})$ 随某组份 i 在恒定 X, Y 下的变化。以下推算,使得我们能够通过 M_m 对 x_i 的曲线得出 M_i 。

在恒定 X, Y 下, $M = nM_m$, 对其进行微分有

$$d(nM_m) = n dM_m + M_m dn$$

对 $n = \sum_i n_i$ 进行微分有

$$dn = \sum_i dn_i$$

上列两式联立起来有

$$n dM_m + M_m \sum_i dn_i = \sum_i M_i dn_i$$

利用该式求关于 n_i 的偏导(即保持 $\{n_{j \neq i}\}$ 恒定), 得到

$$\begin{aligned} n \left. \frac{\partial M_m}{\partial n_i} \right|_{X, Y, \{n_{j \neq i}\}} + M_m &= M_i + \sum_{j \neq i} M_j \left. \frac{\partial n_j}{\partial n_i} \right|_{n_{j \neq i}} \\ \Leftrightarrow (1 - x_i) \left. \frac{\partial M_m}{\partial x_i} \right|_{X, Y, \{n_{j \neq i}\}} + M_m &= M_i \end{aligned}$$

利用这一结论,偏摩尔量 M_i 就能由摩尔量 M_m 对 x_i 的曲线数据,如图2.1所示般得出。

《物理化学》§4.3 中的“偏摩尔量的求法”之“3. 截距法”介绍了上述方法对于双组份混合物的特例。

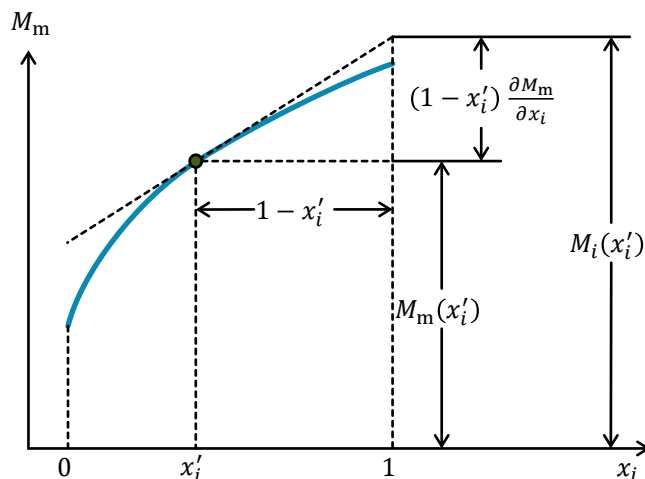


图 2.1: 从摩尔量曲线求偏摩尔量的“截距法”。

2.3 理想气体混合物

在 §1.2 中已经提到, 要确定混合物体系的完整热力学性质, 除它的某一可逆过程热容关于体系状态的完整函数外, 还需要知道其 $pVTn_i$ 状态方程。这样, 就能过依照偏摩尔量的测量原理, 把确定各组份化学势所需的偏摩尔响应函数都获知, 以便确定体系最基本的热力学函数——内能和熵——的微分表达式。

但是, 样的实验工作量会随组份数的增多而成倍增加。我们朴素地希望, 能否仅测量各组份纯物质的性质 $M_i^*(X, Y)$, 就能通过形如

$$M(X, Y, \{n_i\}) = \sum_i n_i M_i^*(X, Y)$$

而得到混合物同样条件下任一组份 $\{n_i\}$ 的性质 $M(X, Y, \{n_i\})$ 了呢? 很遗憾, 这种针对纯物质性质的加和性, 并不普遍成立。普适的加和性只有偏摩尔量的加和性(式(2.2)或(2.3))。回忆《物理化学》的知识, 道尔顿分压定律, 好像就是形如上式的某种针对纯物质的加和性。是否能够根据理想气体混合物满足道尔顿分压定律的性质, 来得出理想气体混合物的各热力学性质满足针对其纯物质性质的加和性呢? 本节将讨论这个问题, 并最终确定理想气体混合物的完整定义。

我们知道*, 理想气体除了在单组份的情况下满足

1. 玻意耳定律: $pV =$ 温度的函数;
2. 焦耳定律: 内能是温度的函数†;
3. 阿伏伽德罗定律: 同温同压下, 一摩尔各种气体的体积相等;

这三条之外, 在多组份的情况下还要满足道尔顿分压定律。而后者说的就是多组份气体混合物压强的一种加和性: 混合气体的压强等于各组份气体同温同体积下的压强之和, 写成式子就是

$$p(T, V) = \sum_i p_i^*(T, V)$$

其中 $p_i^*(T, V)$ 是组份 i 纯物质的压强。如果这些组份的纯物质气态都是理想气体, 则有 $p_i^*(T, V) = n_i RT/V$, 由道尔顿分压定律可得 $p = \sum_i n_i RT/V = nRT/V$, 即混合后的体系将仍是一个理想气体。

这四条定律, 似乎给出了一个气体混合物的 $pVTn_i$ 状态方程, 即 $V(T, p, \{n_i\}) = RT \sum_i n_i/p$ 。尽管还缺少热容, 但至少应该足以预测体系在任一等温实验下的性质了。以下这个实例说明, 仅从上列四条定律, 也不足以预测气体混合物在等温实验的热力学行为。

*见《物理化学》§1.1 之“气体分子运动公式对几个经验定律的说明”。

†亦可见《物理化学》§2.8 式 (2.18)。

考虑如图2.2所示的实验。整个体系与环境保持温度为 T 。达到平衡时,左侧硬壁缸内的混合气体压强为 p ,右侧为一系列品质相同的气球,经过半透膜的分隔,它们只含有纯气体 i ,气球膨胀的大小可反映气球内的压强大小 p_i^* (示意图中显得一样大了)。 p_i^* 各是多少一般将取决于左侧混合气体的组成 $\{x_i\}$ 。

仅靠道尔顿分压定律和基本热力学关系,是无法给出右侧各气球的压强 p_i^* 应是多少的。还需要规定,理想气体混合物在这样的实验中:给定温度 T 的平衡态下,任一能通过半透膜的组份 i ,在膜两边的分压相等。写成式子就是:

$$p_i^*(T) = x_i p(T), \quad \text{理想气体混合物} \quad (2.7)$$

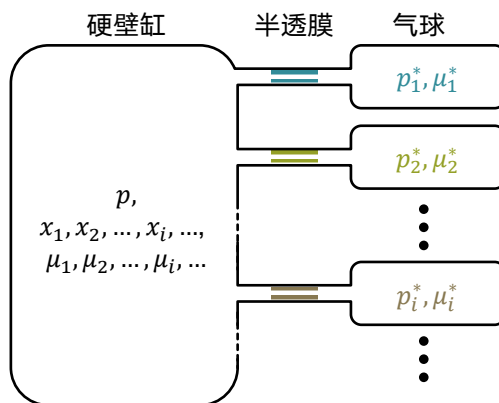


图 2.2: 确定气体混合物行为的实验示意图。整个体系与环境保持温度为 T 。达到平衡时左侧硬壁缸内的混合气体压强为 p ,右侧为一系列同品质的气球,经半透膜,它们只含有纯气体 i ,气球膨胀的大小可反映气球内的压强大小 p_i^* (示意图中显得一样大了)。 p_i^* 各是多少一般将取决于左侧混合气体的组成 $x_1, x_2, \dots, x_i, \dots$, 但具体取决方式依赖气体混合物的状态方程。理想气体混合物满足 $p_i^* = x_i p$ 。

由于膜右室是单组份理想气体,由 $\mu_i^* = \mu_i^*(T, p)$ 以及恒温过程 $dT = 0$,

$$\begin{aligned} d\mu_i^* &= \left. \frac{\partial \mu_i^*}{\partial p} \right|_T dp \\ &= V_i^*(T, p) dp \\ &= \frac{RT}{p} dp = RT d \ln p \end{aligned}$$

因此由相平衡条件 $\mu_i = \mu_i^*$ 和理想气体混合物的规定(式(2.7)),

$$d\mu_i = d\mu_i^* = RT d \ln p_i^* = RT d \ln (x_i p)$$

以上对所有组份 i 均成立。可见,体系这一特定实验中的性质规定,其实是规定了理想气体混合物的偏摩尔吉布斯自由能的表达形式。因此,我们为理想气体混合物写下如下定义性质的化学势表达式:恒定 T 下,理想气体混合物的任意组成 i 的化学势均满足

$$d\mu_i^{\text{ig}}(T, p, \{n_j\}) = RT d \ln (x_i p) \quad (2.8)$$

其中上标“ig”表示理想气体。

我们分析一下这个式子蕴含的意义。作为一个状态函数,组份 i 在理想气体混合物中的化学势 μ_i^{ig} 自然是状态参量 $(T, p, \{n_i\})$ 的函数。它在恒定 T ($dT = 0$) 下的微分式理应形如

$$d\mu_i^{\text{ig}}(T, p, \{n_j\}) = \left. \frac{\partial \mu_i^{\text{ig}}}{\partial p} \right|_{T, \{n_j\}} dp + \sum_j \left. \frac{\partial \mu_i^{\text{ig}}}{\partial n_j} \right|_{T, p, \{n_{k \neq j}\}} dn_j$$

而式(2.8)等号右边的微分式 $d \ln(x_i p)$ 可推算至以下形式

$$d \ln(x_i p) = d \ln p + d \ln n_i$$

其中用到了 $x_i = n_i / \sum_j n_j$ 以及体系总摩尔数恒定(封闭系统) $dn = \sum_i dn_i = 0$ 。故有

$$\left. \frac{\partial \mu_i^{\text{ig}}}{\partial p} \right|_{T, \{n_j\}} = V_i^{\text{ig}} = RT d \ln p$$

$$\left. \frac{\partial \mu_i^{\text{ig}}}{\partial n_j} \right|_{T, p, \{n_{k \neq j}\}} = \begin{cases} 0, & j \neq i \\ RT d \ln n_i, & j = i \end{cases}$$

理想气体混合物化学势定义式(2.8)是以微分关系的形式给出的。我们之所以不直接用明显的表达式来定义这个模型体系,是因为热力学函数的绝对值是不可知的,只有其变化量是可知的。用微分表达式来规定规律性,可供我们随时通过式(1.1)来进行任意状态之间的热力学函数变化量,故有最好的一般性和灵活性。所以我们要习惯用微分关系来定义模型体系的方式。例如,我们可任选某压强 p° 作为参考压强,则理想气体混合物等温等组分的体积变化过程各组份的化学势变化就是

$$\begin{aligned} \mu_i^{\text{ig}}(T, p, \{n_j\}) - \mu_i^{\text{ig}}(T, p^\circ, \{n_j\}) &= \int_{p^\circ}^p d\mu_i^{\text{ig}}(T, p', \{n_j\}) \\ &= RT \int_{p^\circ}^p d \ln(x_i p') \\ &= RT \ln \left(\frac{x_i p}{p^\circ} \right) \end{aligned} \quad (2.9)$$

《物理化学》书上的理想气体混合物化学势的定义式(§4.5 式(4.31))只是具体选择 $p^\circ = p^\circ$ 作为惯例而已。

总结理想气体混合物一共要遵守的定律就是:气体混合物在任何组成下遵循——

1. 玻意耳定律: pV = 温度的函数;
2. 焦耳定律: 内能是温度的函数*;
3. 阿伏伽德罗定律: 同温同压下, 一摩尔各种气体的体积相等;
4. 道尔顿分压定律: 混合气体的压强等于各组份气体同温同体积下的压强之和。
5. 给定温度 T 的平衡态下, 任一能通过半透膜的组份 i , 在膜两边的分压相等。

式(2.8)足以给出理想气体混合物的完整热力学性质, 以下列出部分。由式(1.23)和式(1.22)有,

$$S_i^{\text{ig}} = - \left. \frac{\partial \mu_i^{\text{ig}}(T, p, \{n_j\})}{\partial T} \right|_{p, \{n_j\}} = S_i^{\circ, \text{ig}} - R [\ln x_i + \ln(p/p^\circ)] \quad (2.10)$$

$$V_i^{\text{ig}} = \left. \frac{\partial \mu_i^{\text{ig}}(T, p, \{n_j\})}{\partial p} \right|_{T, \{n_j\}} = \frac{RT}{p} \quad (2.11)$$

其中 $S_i^{\circ, \text{ig}} \equiv - \left(\partial \mu_i^{\text{ig}}(T, p^\circ, \{n_j\}) / \partial T \right)_{\{n_i\}}$ 。恒压恒组成下, 又由式(1.11)和式(1.22)有

$$\left. \frac{\partial S^{\text{ig}}}{\partial T} \right|_{p, \{n_i\}} = \frac{C_p}{T} \quad (2.12)$$

$$\left. \frac{\partial S^{\text{ig}}}{\partial p} \right|_{T, \{n_i\}} = - \frac{nR}{p} \quad (2.13)$$

故理想气体混合物的熵的完整全微分式是

$$dS^{\text{ig}} = \frac{C_p}{T} dT - \frac{nR}{p} dp + \sum_i \left[S_i^{\circ, \text{ig}} - R \ln x_i - R \ln(p/p^\circ) \right] dn_i$$

*亦可见《物理化学》§2.8 式(2.18)。

恒定 T, p 下, 由偏摩尔量加和性,

$$S^{\text{ig}}(T, p, \{n_i\}) = \sum_i n_i \left[S_i^{\circ, \text{ig}} - R \ln x_i - R \ln (p/p^\circ) \right]$$

故同条件下的混合熵变(即把 n_1, n_2, \dots 纯物质混合为组成是 $\{n_i\}$ 的气体混合物的熵变)

$$\begin{aligned} \Delta_{\text{mix}} S^{\text{ig}} &= S^{\text{ig}}(T, p, \{n_i\}) - \sum_i n_i S_i^{\circ, \text{ig}}(T, p) \\ &= \sum_i n_i \left[S_i^{\circ, \text{ig}} - R \ln x_i - R \ln (p/p^\circ) \right] - \sum_i n_i \left[S_i^{\circ, \text{ig}} - R \ln (p/p^\circ) \right] \\ &= -R \sum_i n_i \ln x_i \end{aligned}$$

其中利用到纯物质 $S_i^{*, \text{ig}} = S_i^{\text{ig}}(T, p, x_i = 1)$ 。

然后我们推导一下混合吉布斯自由能变。利用偏摩尔量的加和性,

$$\begin{aligned} \Delta_{\text{mix}} G^{\text{ig}} &= G^{\text{ig}}(T, p, \{n_i\}) - G^{*, \text{ig}}(T, p) \\ &= \sum_i n_i \left(\mu_i^{\text{ig}}(T, p, \{n_j\}) - \mu_i^{*, \text{ig}}(T, p) \right) \end{aligned}$$

而由式(2.8),

$$\mu_i^{\text{ig}}(T, p, \{n_j\}) - \mu_i^{*, \text{ig}}(T, p) = RT \int_1^{x_i} d \ln (x'_i p) = RT \ln x_i$$

故有

$$\Delta_{\text{mix}} G^{\text{ig}} = RT \sum_i n_i \ln x_i = -T \Delta_{\text{mix}} S^{\text{ig}} \Rightarrow \Delta_{\text{mix}} H^{\text{ig}} = 0$$

其中后面的等号和结论是与混合熵变的表达式比较而得。这些都是理想气体混合物的重要的热力学特征。带 Δ_{mix} 的函数变化量叫混合函数这将在 §2.4 节中混合函数一节详细讨论。按其定义, 若一性质的混合函数为零, 就说明混合物体系的该性质具有针对其各组份纯物质性质的加和性。这是对本节开头提出的问题的回应。

2.4 一般混合物

在第一章最后已经明确, 完整确定一个混合物体系的热力学性质, 需要其各组份的偏摩尔热容以及偏摩尔状态方程。后者来自体系的 $pVTn_i$ 状态方程对 n_i 的偏导数。对于等温过程, 混合物的 $pVTn_i$ 状态方程是混合物体系的核心性质。对于均相真实混合物体系, 无论物态是气、液还是固态, 我们都可以引入两种衍生于 $pVTn_i$ 状态方程的量: 压缩因子(compressibility factor) Z 和逸度(fugacity) f 来描述。它们都是体系的强度性质。

2.4.1 混合物的压缩因子

压缩因子的定义是

$$Z \stackrel{\text{def}}{=} \frac{pV_m}{RT} = Z(X, Y, \{n_i\})$$

其中 X, Y 是 T, p, V_m 中的任意两个参量。我们常常取 (T, p) 或 (T, ρ) , 其中 $\rho \equiv V_m^{-1}$ 。对于纯物质, 写成关于 p 或 ρ 的函数时, 对应不同形式的位力展开式:

$$\begin{aligned} Z(T, p, \{n_i\}) &= 1 + B_1 p + B_2 p^2 + \dots \\ Z(T, \rho, \{n_i\}) &= 1 + b_1 \rho + b_2 \rho^2 + \dots \end{aligned}$$

这些位力展开式都保证了以下一致收敛性质

$$\lim_{p \rightarrow 0} Z(T, p, \{n_i\}) = 1, \quad \lim_{\rho \rightarrow 0} Z(T, \rho, \{n_i\}) = 1$$

即真实体系在压强极小时近似于理想气体*。若需强调组份 i 纯物质的压缩因子则记为 $Z_i^* \stackrel{\text{def}}{=} pV_{m,i}^*/RT = Z_i^*(T, p)$ 。

由 Z 的定义, nZ 才是广度性质, 故相对应的偏摩尔量应从 nZ 定义:

$$Z_i \stackrel{\text{def}}{=} \left. \frac{\partial (nZ)}{\partial n_i} \right|_{X, Y, \{n_j \neq i\}}$$

例如, 若 $X = T, Y = p$, 则 $Z_i = pV_i/(RT)$ 。由偏摩尔量的加和性质, 同温同压下

$$nZ(T, p, \{n_i\}) = \sum_i n_i Z_i(T, p, \{n_i\}), \quad \text{即 } Z = \sum_i x_i Z_i$$

根据各种压缩因子的定义, 我们可以写它与各种体积的关系:

$$V_i = \frac{RTZ_i}{p}, \quad V_{m,i}^* = \frac{RTZ_i^*}{p}, \quad V_m = \frac{RTZ}{p}$$

虽然, 原则上一个状态方程可用于描述一个体系的三种物态 (例如范德华气体状态方程可描述气液转变), 但由于相变潜热效应很大, 因此实践上同一体系在不同物态的条件范围内将采用仅适用于该物态的状态方程。而采用压缩因子表示的状态方程, 更常用于描述气态体系。可以提前说的是, 逸度和逸度因子也不方便用于液态混合物, 原因将在把逸度的具体知识介绍完之后明确。

2.4.2 逸度和逸度因子

引入

我们可以令真实混合物的化学势取形如理想气体混合物的化学势的简单形式。定义组份 i 在混合物中的逸度 f_i , 以替代式(2.8)中的 $x_i p$, 使得恒定 T ($dT = 0$) 下

$$d\mu_i = RT d \ln f_i \quad (2.14)$$

此处 $f_i = f_i(T, p, \{n_j\})$ 。对于理想气体混合物, 自然有 $f_i^{\text{ig}} \equiv x_i p$ 。但我们也由经验知道, 真实混合物在压强极低时近似理想气体混合物, 故在定义逸度时还要求以下一致收敛性质:

$$\lim_{p \rightarrow 0} \frac{f_i(T, p, \{n_i\})}{x_i p} = 1$$

定义式(2.14)在纯物质 ($x_i = 1$) 时的形式就是 (恒定 T 下)

$$d\mu_i^* = RT d \ln f_i^* \quad (2.15)$$

其中 $f_i^* = f_i^*(T, p)$ 是组份 i 纯物质的逸度, 相应地它也满足在 $p \rightarrow 0$ 时的一致收敛性质

$$\lim_{p \rightarrow 0} \frac{f_i^*(T, p)}{p} = 1$$

我们还可以为混合物体系定义其逸度 f , 它要满足:

$$dG_m = RT d \ln f \quad (2.16)$$

*虽然这里讨论的真实体系未限定物态, 但默认了任何体系在压强足够小时总是变成气态。

其中 $f = f(T, p, \{n_i\})$, 而且还满足以下一致收敛性质:

$$\lim_{p \rightarrow 0} \frac{f(T, p, \{n_i\})}{p} = 1$$

各种定义下的逸度的量纲与压强相同。

以上用来定义各逸度的微分式都是在 $dT = 0$ 下的形式, 不是的完整全微分式。以组份 i 在混合物中的化学势为例, 它作为状态函数应该完整、独立地由 $(T, p, \{n_i\})$ 确定, 故其完整的全微分式应该是

$$\begin{aligned} d\mu_i(T, p, \{n_i\}) &= -S_i dT + RT d \ln f_i \\ &= -S_i dT + V_i dp + \sum_j \left. \frac{\partial \mu_i}{\partial n_j} \right|_{T, p, \{n_{k \neq j}\}} \end{aligned}$$

于是我们得到了组份 i 在混合物中的逸度与其在混合物中的偏摩尔体积之间的关系:

$$V_i = \left. \frac{\partial \ln f_i}{\partial p} \right|_{T, \{n_j\}}$$

以及

$$\left. \frac{\partial \mu_i}{\partial n_j} \right|_{T, p, \{n_{k \neq j}\}} = \left. \frac{\partial \ln f_i}{\partial n_j} \right|_{T, \{n_{k \neq j}\}}$$

类似地可得到

$$V_{m,i}^* = \left. \frac{\partial \ln f_i^*}{\partial p} \right|_T, \quad V = \left. \frac{\partial \ln f}{\partial p} \right|_{T, \{n_i\}}$$

讨论恒温恒组成过程时 ($dT = dn_i = 0$) 可直接写成

$$\begin{aligned} d\mu_i^* &= V_i^* dp = RT Z_i^* d \ln p = RT d \ln f_i^* \\ V_i dp &= RT Z_i d \ln p = RT d \ln f_i \\ V_m dp &= RT Z d \ln p = RT d \ln f \end{aligned}$$

留意到, 恒定 T 和组成时

$$d \ln \frac{f}{p} = d \ln f - d \ln p = (Z - 1) d \ln p$$

则等号两边同求以下广义积分有

$$\begin{aligned} \int_0^p d \ln \frac{f(T, p', \{n_i\})}{p'} &= \int_0^p [Z(T, p', \{n_i\}) - 1] d \ln p' \\ \Leftrightarrow \ln \frac{f(T, p, \{n_i\})}{p} - \lim_{p' \rightarrow 0} \ln \frac{f(T, p', \{n_i\})}{p'} &= \int_0^p [Z(T, p', \{n_i\}) - 1] d \ln p' \\ \Leftrightarrow \ln \frac{f}{p} &= \int_0^p (Z - 1) d \ln p' \end{aligned}$$

整个推导是在恒温恒组成条件下的, 在推导过程中强调了完整的状态参数。最后得到的关系, 对于 Z_i^* 与 f_i^* 、 Z_i 与 f_i 都以类似形式成立。

f/p 、 f_i^*/p 、 $f_i/(x_i p)$ 都将定义为相应讨论对象的逸度因子。组份 i 在混合物中的逸度因子 (fugacity factor) φ_i 定义为

$$\varphi_i \stackrel{\text{def}}{=} \frac{f_i}{x_i p} = \varphi_i(T, p, \{n_i\}) \quad (2.17)$$

由 f_i 的一致收敛规定有 $\lim_{p \rightarrow 0} \varphi_i = 1$ 。纯物质 i 的逸度因子 φ_i^* 、混合物的(平均)逸度因子 φ 可类似地得到定义。上面推导的逸度与压缩因子的关系式,用逸度因子表示将更简洁:恒温恒组成时($dT = dn_i = 0$),

$$\begin{aligned}\ln \varphi &= \int_0^p (Z - 1) d \ln p' \\ \ln \varphi_i &= \int_0^p (Z_i - 1) d \ln p' \\ \ln \varphi_i^* &= \int_0^p (Z_i^* - 1) d \ln p'\end{aligned}$$

由混合物的逸度、逸度因子、压缩因子和偏摩尔体积之间的关系式可以看到,这些全是混合物体系的 $pVTn_i$ 状态方程的等效表达形式。逸度或逸度因子可通过某体系的 $p - V - T - n_i$ 数据表计算得到,也可通过某给定的 $pVTn_i$ 状态方程的解析式得到。

逸度与逸度因子的加和性

值得注意的是,尽管 f, φ 是强度性质,但 f_i, φ_i 不是 $n f, n \varphi$ 的偏摩尔量。与逸度相关的偏摩尔量对应关系是

$$\left. \frac{\partial}{\partial n_i} (n \ln f) \right|_{T, p, \{n_{j \neq i}\}} = \ln \frac{f_i(T, p, \{n_j\})}{x_i}$$

证明过程如下——

按照式(1.1)的精神,同温同组成下有

$$\begin{aligned}G(T, p, \{n_i\}) - G(T, p', \{n_i\}) &= n G_m(p) - n G_m(p') \\ &= n \int_{p'}^p dG_m(T, p'', \{n_i\}) \\ &= RT [n \ln f(p) - n \ln f(p')]\end{aligned}$$

等号两边同求偏摩尔量——

$$\begin{aligned}\left. \frac{\partial}{\partial n_i} l h s \right|_{T, p, \{n_{j \neq i}\}} &= \mu_i(T, p, \{n_j\}) - \mu_i(T, p', \{n_j\}) \\ &= \left. \frac{\partial}{\partial n_i} r h s \right|_{T, p, \{n_{j \neq i}\}} \\ &= RT \left. \frac{\partial}{\partial n_i} [n \ln f(T, p, \{n_j\}) - n \ln f(T, p', \{n_j\})] \right|_{T, p, \{n_{j \neq i}\}}\end{aligned}$$

又由 f_i 的定义,

$$\begin{aligned}\mu_i(T, p, \{n_j\}) - \mu_i(T, p', \{n_j\}) &= \int_{p'}^p d\mu_i(T, p'', \{n_j\}) \\ &= RT \int_{p'}^p d \ln f_i(T, p'', \{n_j\}) \\ &= RT d \ln \frac{f_i(T, p, \{n_j\})}{f_i(T, p', \{n_j\})}\end{aligned}$$

比较两个结果可得

$$\begin{aligned}&\left. \frac{\partial}{\partial n_i} [n \ln f(T, p, \{n_j\})] \right|_{T, p, \{n_{j \neq i}\}} - \left. \frac{\partial}{\partial n_i} [n \ln f(T, p', \{n_j\})] \right|_{T, p, \{n_{j \neq i}\}} \\ &= \ln f_i(T, p, \{n_j\}) - \ln f_i(T, p', \{n_j\})\end{aligned}$$

两边求 $p' \rightarrow 0$ 的极限,由各逸度的一致收敛规定,可得到

$$\begin{aligned} \left. \frac{\partial}{\partial n_i} [n \ln f(T, p, \{n_j\})] \right|_{T, p, \{n_j \neq i\}} - \ln p' &= \ln f_i(T, p, \{n_j\}) - \ln(x_i p') \\ \Leftrightarrow \ln f_i/x_i &= \left. \frac{\partial}{\partial n_i} (n \ln f) \right|_{T, p, \{n_j \neq i\}} \end{aligned}$$

证毕。

由偏摩尔量的加和性,定温定压下有

$$n \ln f = \sum_i n_i \ln f_i/x_i \quad \text{或} \quad \ln f = \sum_i x_i \ln f_i/x_i$$

相应地,逸度因子也有如下偏摩尔量加和关系

$$\ln \varphi = \sum_i x_i \ln \varphi_i$$

2.4.3 混合物标准态

混合物标准态的选择惯例

式(2.8)这种微分形式的定义是不便直接使用的。我们经常需要选择一个参考状态,然后应用式(1.1)来写下一个状态函数的显式表达式。例如在 §2.3 中,我们在给出理想气体混合物化学势的微分式定义式(2.8)之后,选择同温同组成下组份 i 在某选定压强 p° 值下的状态为参考状态,而得到了式(2.9)。

这里我们一般性地讨论参考状态选择的三条惯例。

现在我们的目标是,利用式(1.1)的精神,通过选定某状态 $(T^\circ, p^\circ, \{n_i^\circ\})$ 为参考态,写出任一状态 $(T, p, \{n_i\})$ 下,组份 i 在混合物中的化学势 $\mu_i(T, p, \{n_j\})$ 的表达式。它将形如:

$$\mu_i(T, p, \{n_j\}) = \mu_i(T^\circ, p^\circ, \{n_j^\circ\}) + RT \ln \frac{f_i(T, p, \{n_j\})}{f_i(T^\circ, p^\circ, \{n_j^\circ\})}$$

第一条惯例是,在同一问题的讨论下,应固定参考态的选择。无论要表出哪一相、哪一组份,在什么状态下的化学势,都采用同一参考态的化学势表达式。这样在各类问题的计算中,表达式所含的参考态化学势将消掉或约掉。诚然,客观规律不会依赖参考态的主观选择。为了实现“消掉或约掉”的目的,不同具体问题可能需要灵活选择不同的状态作为参考态。

第二条惯例是,我们在混合物热力学中我们常常考虑等温过程,特别是逸度的引入是通过恒温过程的化学势微分式,因此我们总是选择的与当前状态同温度的某压强和某组成为参考态,亦即参考温度 $T^\circ = T$ 。这样的话,各类参考态性质至少都是依赖温度 T 的。

第三条惯例就是要避开相变。我们之所以能使用式(1.1),是假想了某条由参考态到当前态的可逆过程。这个变化过程中,体系有可能发生了物态变化或者相分离。比如,我们选择同温同组成下某压强 p° 为参考状态。此状态下混合物体系为气态。如果在我们的压强 p 下混合物为液态,则由参考态到当前态的过程将发生气液相变。相比相变潜热造成的热力学性质变化,由组成变化造成的热力学性质变化将小到可以忽略,这不利于以后者为目的的研究。为了避免相变潜热主导,我们就希望所选定的参考状态与需要描述的当前状态体系保持物态相同,在这两个状态间的路径中不要发生相变。

总结这三条惯例,选择某参考态后,组份 i 在混合物中的化学势表达式总有如下形式

$$\mu_i(T, p, \{n_j\}) = \mu_i(T, p^\circ, \{n_j^\circ\}) + RT \ln \frac{f_i(T, p, \{n_j\})}{f_i(T, p^\circ, \{n_j^\circ\})} \quad (2.18)$$

在混合物热力学中, 为上述目的、按上述惯例规定的参考状态, 称为组份 i 的混合物标准态 (mixture standard state for component i)。原则上, 为每一组分 i , 可选择不同的状态作为其混合物标准态。但实际上我们常常为所有组分 i 统一某种选择方式。

第一条惯例和第三条惯例经常是很难兼顾的。我们经常坚持第一条惯例, 然后考虑到参考态的化学势一项反正会“消掉或约掉”的, 那么它哪怕是假的也没关系, 所以在第三条惯例中我们假想一个不发生相变的假想状态。例如明明在同温同组成下压强为 p° 时混合物为气态, 但我们却硬说选择一个假想的、在同温同组成下压强为 p° 的液态混合物状态为参考态。同样的情况也见于选择同温同压下某组份纯物质为参考态的情况。实际上在同温同压下该组份纯物质与混合物物态已不同, 我们就说选择的是一个同温同压下该纯物质与混合物物态相同的假想态。

更直白地说, 所谓“假想态”, 就是我们所选用的 $pVTn_i$ 状态方程无法描述实际所发生的相变, 而仍以该状态方程在参考状态下得出的结果作为参比。而我们之所以选择这一状态方程, 仅因为它适用于体系在我们所关心的当前状态范围内的行为; 它未必需要适用于体系在我们所选择的参考状态下的行为, 因为参考状态只用于写出表达式, 计算时反正会消掉或约掉的。

总之, 采用微分式来表达热力学关系和定义模型体系, 就是为了最大的一般性和灵活性。在实际问题当中, 我们总是利用式(1.1)的精神, 巧妙选择参考态来求算各种问题。

活度与活度因子

我们可进一步把式(2.18)中的逸度比定义为一个新的量。正式地, 选定了某种混合物标准态后, 组份 i 在混合物中的活度(activity)是

$$a_i(T, p, \{n_j\}) \stackrel{\text{def}}{=} \frac{f_i(T, p, \{n_j\})}{f_i(T, p^\circ, \{n_j^\circ\})} \quad (2.19)$$

活度因子(activity factor)是

$$\gamma_i(T, p, \{n_j\}) \stackrel{\text{def}}{=} \frac{a_i(T, p, \{n_j\})}{x_i} \quad (2.20)$$

逸度和逸度因子则是由化学势的微分式(2.14)和(2.17)定义的概念。而活度和活度因子是规定了混合物标准态, 把化学势写成式(2.18)形式之后才衍生出来的概念。对于同一混合物体系, 采用不同的混合物标准态选择方式, 就有不同的活度和活度因子。

我们从逸度和逸度因子的引入形式发现, 由于 $p \rightarrow 0$ 的一致收敛要求, 它们在使用时常与压强 p 相比较。而压强在气态体系的实验中确实是可以方便地控制的。此时, 选择同温同组成下的某固定压强值 (例如 p°) 作为混合物标准态在处理实际问题的时候是方便的。但对于凝聚态体系, 我们常常在定温定压下进行实验, 这时常选择同温同压下某固定组成 (例如纯物质) 作为混合物标准态, 这时坚持使用逸度的表达式将不提供便利, 而采用活度或活度因子的表达式才是方便的。以下介绍两种常用于液态混合物的混合物标准态选择惯例。

拉乌尔定律标准态

如果组份 i 纯物质在问题所关心的温度和压强范围内的物态与混合物相同, 则可直接定义

$$p^R = p, \quad x_i^R = 1$$

即选择同温同压下组份 i 的纯物质态作为组份 i 的混合物标准态。此时, 定温定压下

$$\begin{aligned} a_i^R(T, p, \{n_j\}) &= \frac{f_i(T, p, \{n_j\})}{f_i^*(T, p)} \\ \gamma_i^R(T, p, \{n_j\}) &= \frac{f_i(T, p, \{n_j\})}{x_i f_i^*(T, p)} \end{aligned}$$

式(2.18)就变成

$$\mu_i(T, p, \{n_j\}) = \mu_i^*(T, p) + RT \ln a_i^R(T, p, \{n_j\}) \quad (2.21)$$

$$= \mu_i^{\text{id}}(T, p, \{n_j\}) + RT \ln \gamma_i^R(T, p, \{n_j\}) \quad (2.22)$$

亨利定律标准态

如果组份 i 在混合物中的溶解度有限, 无法从 $x_i = 1$ 连续地变至所关心的组成 x_i ; 或者组份 i 纯物质在所关心的温压下的物态与混合物不同, 我们就不方便选用拉乌尔定律标准态。此时可考虑选组份 i 无限稀 ($x_i \rightarrow 0$) 的极限状态为标准态, 具体定

$$p^H = p, \quad f_i^H \equiv \lim_{x_i \rightarrow 0} \frac{f_i(T, p, \{n_i\})}{x_i}$$

其中 $f_i^H = f_i^\circ(T, p, \{n_i\})$ 是亨利定律标准态逸度。则定温定压下

$$a_i^H(T, p, \{n_j\}) = \frac{f_i(T, p, \{n_j\})}{f_i^\circ(T, p, \{n_j\})}$$

$$\gamma_i^H(T, p, \{n_j\}) = \frac{f_i(T, p, \{n_j\})}{x_i f_i^\circ(T, p, \{n_j\})}$$

式(2.18)就变成

$$\mu_i(T, p, \{n_j\}) = \mu_i^H(T, p, \{n_j\}) + RT \ln a_i^H(T, p, \{n_j\}) \quad (2.23)$$

其中

$$\mu_i^H(T, p, \{n_j\}) = \lim_{x_i \rightarrow 0} \mu_i(T, p, \{n_j\})$$

是组份 i 在亨利定律标准态下的化学势。

这两种标准态选择的活度和活度因子之间有转换关系。注意到定温定压下

$$\gamma_i^R(T, p, \{n_j\}) = \frac{\varphi_i(T, p, \{n_j\})}{\varphi_i^*(T, p)}$$

$$\lim_{x_i \rightarrow 0} \frac{f_i(T, p, \{n_j\})}{x_i} = p \lim_{x_i \rightarrow 0} \varphi_i(T, p, \{n_j\}) \equiv p \varphi_i^\infty(T, p, \{n_j\}), \quad \gamma_i^H = \frac{\varphi_i(T, p, \{n_j\})}{\varphi_i^\infty(T, p, \{n_j\})}$$

$$\gamma_i^H = \frac{\varphi_i^\infty(T, p, \{n_j\})}{\varphi_i^*(T, p)} \gamma_i^R$$

其中 φ_i 的两个极限—— φ_i^* 和 φ_i^∞ ——可通过 φ_i 与 Z_i 的关系式, 转变为求 Z_i 的相应极限得到。由这一转换关系, 组份 i 在混合物中的化学势又可表示成

$$\mu_i(T, p, \{n_j\}) = \mu_i^{\text{id}}(T, p, \{n_j\}) + RT \ln \frac{\varphi_i^*(T, p)}{\varphi_i^\infty(T, p, \{n_j\})} \gamma_i^H(T, p, \{n_j\}) \quad (2.24)$$

《物理化学》中关于非理想稀溶液活度的内容是双组份混合物的特例。对于双组份混合物, 视关心的组份 B 为“溶质”, 则另一组份 A 为“溶剂”, x_B 可以连续地趋于 0, 此极限无非是作为“溶剂”的组份 A 的纯物质状态 ($x_A = 1$)。

我们注意到, 本讲义中理想混合物的定义不依赖拉乌尔定律。上述两种标准态的规定, 虽然分别称作“拉乌尔定律标准态”和“亨利定律标准态”, 但是也没有直接利用相关的定律来定义。这些做法与《物理化学》课本不同。在下一节, 我们将利用本节介绍的真实混合物描述方式, 来得出理想混合物中的组份 i 在 $x_i = 1$ 时满足拉乌尔定律, 以及在 $x_i \rightarrow 0$ 时满足亨利定律的结论。

2.4.4 理想混合物

理想混合物概念不限定混合物的物态。在引入它的定义之后,我们将看到,尽管理想气体混合物必为理想混合物,但一个一般的气态理想混合物未必是理想气体混合物。为引入理想混合物的概念,我们先选择拉乌尔标准态。此时由式(1.1)、(2.14)和(2.18)有

$$\mu_i(T, p, \{n_j\}) = \mu_i^*(T, p) + RT \ln \frac{f_i(T, p, \{n_j\})}{f_i^*(T, p)}$$

我们再对该式取 $p \rightarrow 0$ 的极限,由逸度定义所规定的一致收敛行为,有

$$\lim_{p \rightarrow 0} [\mu_i(T, p, \{n_i\}) - \mu_i^*(T, p)] = RT \lim_{p \rightarrow 0} \left[\ln \frac{f_i(p)}{x_i p} - \ln \frac{f_i^*(p)}{p} + \ln x_i \right] = RT \ln x_i$$

其中为了简洁,不求极限的状态参量没有明显写出。上式所表示的极限关系暗示了,在 p 足够小时,真实混合物的化学势可近似为

$$\mu_i(T, p, \{n_j\}) \approx \mu_i^*(T, p) + RT \ln x_i$$

上式是我们定义理想混合物的起点。我们正式地把理想混合物(ideal mixture)定义为上式精确取等号的模型体系,即理想混合物的每一组份的化学势都满足:

$$\mu_i^{\text{id}}(T, p, \{n_j\}) = \mu_i^*(T, p) + RT \ln x_i \quad (2.25)$$

其中上标“id”表示理想混合物。

注意到,理想气体混合物就是理想混合物。由理想气体混合物的定义式(2.8)应用式(1.1)作类似的定积分有

$$\mu_i^{\text{ig}}(T, p, x_i) - \mu_i^{*,\text{ig}}(T, p) = RT \ln x_i$$

与式(2.25)是相同的。但是,理想混合物比理想气体混合物具有更一般的属性。具体地, $\mu_i^{*,\text{ig}} = \mu_i^{*,\text{ig}}(T)$ 遵循理想气体的性质,所以它才只依赖温度。而 $\mu_i^* = \mu_i^*(T, p)$ 则未必按照理想气体性质而定,它只是组份 i 纯物质在 (T, p) 下的化学势,而此时体系甚至不是气态;它依赖我们为该混合物体系所选用的 $pVTn_i$ 状态方程,而这一状态方程仅需不与式(2.25)冲突就属于理想混合物,而不必完全符合理想气体混合物的形式。

易知,理想混合物的逸度、逸度系数、活度、活度系数分别满足

$$f_i^{\text{id}} = p x_i, \quad \varphi_i^{\text{id}} = 1, \quad a_i^{\text{id}} = x_i, \quad \gamma_i^{\text{id}} = 1$$

其中,理想混合物的活度和活度系数结论对任意混合物标准态选择方式都是一致的。

2.4.5 剩余函数与超额函数

偏离函数的引入

在混合物热力学中常采用偏离函数(deviation function)来描述真实混合物。偏离函数是指一类按照如下精神定义的函数。设 M 是混合物体系的某广度性质, $M = M(X, Y, \{n_i\})$, X, Y 是除组成外的其余状态参数,则我们把实际体系性质 M 与某模型在同状态下的性质 M^{mod} 之差定义为该体系的偏离函数,表征体系性质偏离相应模型预测的程度。

具体地,我们介绍两种状态参数的偏离函数:

$$M^{\text{D}} \stackrel{\text{def}}{=} M - M^{\text{mod}}(T, p, \{n_i\}) \quad (2.26)$$

$$M^{\text{d}} \stackrel{\text{def}}{=} M - M^{\text{mod}}(T, V, \{n_i\}) \quad (2.27)$$

两组状态参数的偏离函数之间的换算关系

同一体系处于同一状态时,体系的上列两种偏离函数之间存在换算关系。设在 $(T, V, \{n_i\})$ 下,体系的压强是 p ,则可尝试求

$$M^d(T, V, \{n_i\}) - M^D(T, p, \{n_i\}) = M^{\text{mod}}(T, p, \{n_i\}) - M^{\text{mod}}(T, V, \{n_i\})$$

由于真实体系和模型一般是不同的,故在 $(T, V, \{n_i\})$ 和 $(T, p, \{n_i\})$ 两组状态参量下,虽然真实体系恰为同一状态(即这一组 $T, p, V, \{n_i\}$ 取值满足真实体系的状态方程),但对模型体系则是不同的状态(即这一组 $T, p, V, \{n_i\}$ 取值满足真实体系的状态方程,却不满足模型状态方程),因此上式等号右边一般不为零,而是

$$\int_{p'}^p \frac{\partial M^{\text{mod}}(T, p'', \{n_i\})}{\partial p''} \bigg|_{T, \{n_i\}} dp''$$

其中 p' 是使模型体系在 $T, \{n_i\}$ 下体积为 V 的压强值。正式结论就是

$$M^d = M^D + \int_{p'}^p \frac{M^{\text{mod}}(T, p'', \{n_i\})}{\partial p''} \bigg|_{T, \{n_i\}} dp'' \quad (2.28)$$

易知,热力学状态函数的偏离函数之间仍保持相同的关系。第一章中的那些热力学关系中的状态函数全改成某种偏离函数,关系式仍成立。

剩余函数和超额函数

理想气体混合物和理想混合物就是使用偏离函数来描述真实混合物的性质时常常选用的两个模型。我们具体又称选用理想气体混合物为模型时的偏离函数为剩余函数(residual function),称选用理想混合物为模型时的偏离函数为超额函数(excess function)。由偏离函数的一般定义式(2.26)和(2.27)自然有

$$M^R \stackrel{\text{def}}{=} M - M^{\text{ig}}(T, p, \{n_i\}) \quad (2.29)$$

$$M^r \stackrel{\text{def}}{=} M - M^{\text{ig}}(T, V, \{n_i\}) \quad (2.30)$$

$$M^E \stackrel{\text{def}}{=} M - M^{\text{id}}(T, p, \{n_i\}) \quad (2.31)$$

$$M^e \stackrel{\text{def}}{=} M - M^{\text{id}}(T, V, \{n_i\}) \quad (2.32)$$

由于理想气体的状态方程是明确的,故两种剩余函数之间的转换关系可以写得更明确些。由式(2.28)及其中 p' 的意义,有

$$M^r = M^R + \int_{RT/V}^p \frac{\partial M^{\text{ig}}(T, p'', \{n_i\})}{\partial p''} \bigg|_{T, \{n_i\}} dp'' \quad (2.33)$$

具体地,理想气体的内能、焓、等容和等压热容均不依赖压强,故对这些状态函数而言,

$$M^r = M^R, \quad M = U, H, C_V, C_p$$

而理想气体的熵、亥姆霍兹自由能和吉而斯自由能依赖压强,具体地

$$\begin{aligned} \frac{\partial S^{\text{ig}}}{\partial p} \bigg|_{T, \{n_i\}} &= -nR/p \\ \frac{\partial A^{\text{ig}}}{\partial p} \bigg|_{T, \{n_i\}} &= \frac{\partial G^{\text{ig}}}{\partial p} \bigg|_{T, \{n_i\}} = nRT/p \end{aligned}$$

代入式(2.33)得

$$\begin{aligned} S^r &= S^R - nR \ln Z \\ A^r - A^R &= G^r - G^R = nRT \ln Z \end{aligned}$$

其中 Z 是混合物体系的压缩因子。

理想混合物没有明显的状态方程形式,因此无法写出式(2.28)中积分下限的 p' 的具体形式。 p' 是理想混合物在 $T, \{n_i\}$ 时体积为 V 的压强。而理想混合物的体积可通过偏摩尔量的加和性,由偏摩尔体积表出。利用式(1.22),

$$V_i^{\text{id}} = \left. \frac{\partial \mu_i^{\text{id}}}{\partial p} \right|_{T, \{n_i\}}$$

而由式(2.25),

$$\left. \frac{\partial \mu_i^{\text{id}}}{\partial p} \right|_{T, \{n_i\}} = \left. \frac{\partial \mu_i^*}{\partial p} \right|_T = V_i^*$$

故

$$V^{\text{id}} = \sum_i n_i V_i^*$$

因此,使理想混合物的体积在 $T, \{n_i\}$ 下为 $V(T, p, \{n_i\})$ 的压强 p' ,就是以下方程的解

$$V(T, p, \{n_i\}) = \sum_i n_i V_i^*(T, p', \{n_i\})$$

可见,两种状态参量下的超额函数之间的换算关系既需要理想混合物的状态方程(以便明确上式等号右边的表达式),也需要真实混合物的状态方程(以便明确上式等号左边的表达式),因此不如两种状态参量下的剩余函数之间的换算关系那般明确。

气态体系的状态方程常以压缩因子的形式给出。各热力学函数的剩余函数,都能用偏摩尔压缩因子方程得到,具体结果列于表2.2。这些公式等号左边都是混合物体系的(平均)摩尔量。它们都是通过相应的偏摩尔量由加和性公式间接得到的,此时等号右边的压缩因子 Z 就要换成偏摩尔压缩因子 Z_i 。以 $(T, p, \{n_i\})$ 作为状态参数的情况为例,偏摩尔压缩因子 $Z_i = Z_i(T, p, \{n_i\})$ 这个函数在实际上是通过各组份在混合物中的偏摩尔体积 V_i 对温、压的依赖关系 $V_i(T, p)$ 的测量得到的,而根据偏摩尔量的测量方法,测定某组份 i 的偏摩尔体积需要测定平均摩尔体积 V_m 随该组份在混合物中的摩尔分数 x_i 的变化曲线,且由 $\rho \equiv V_m^{-1}$,实验上往往是通过密度测定来完成的。

表 2.2: 剩余函数的压缩因子表达式

以 $(T, p, \{n_i\})$ 为状态参数时,

$$V_m^R = \frac{RT(Z-1)}{p} \quad (2.34)$$

$$U_m^R = -RT^2 \int_0^p \left. \frac{\partial Z}{\partial T} \right|_{p, \{n_i\}} d \ln p - RT(Z-1) \quad (2.35)$$

$$H_m^R = -RT^2 \int_0^p \left. \frac{\partial Z}{\partial T} \right|_{p, \{n_i\}} d \ln p \quad (2.36)$$

$$S_m^R = -R \int_0^p \left(T \left. \frac{\partial Z}{\partial T} \right|_{p, \{n_i\}} + Z - 1 \right) d \ln p \quad (2.37)$$

$$A_m^R = RT \int_0^p (Z-1) d \ln p - RT(Z-1) \quad (2.38)$$

$$G_m^R = RT \int_0^p (Z-1) d \ln p \quad (2.39)$$

$$C_{p,m}^R = -RT \int_0^p \left(T \frac{\partial^2 Z}{\partial T^2} \Big|_{p,\{n_i\}} + 2 \frac{\partial Z}{\partial T} \Big|_{p,\{n_i\}} \right) d \ln p \quad (2.40)$$

$$C_{V,m}^R = C_{p,m}^R + R - R \left(Z + T \frac{\partial Z}{\partial T} \Big|_{p,\{n_i\}} \right)^2 \left(Z - p \frac{\partial Z}{\partial p} \Big|_{T,\{n_i\}} \right)^{-1} \quad (2.41)$$

以 $(T, \rho, \{n_i\})$ 为状态参数时,

$$p^r = \rho RT (Z - 1) \quad (2.42)$$

$$U_m^r = -RT^2 \int_0^\rho \frac{\partial Z}{\partial T} \Big|_{\rho,\{n_i\}} d \ln \rho \quad (2.43)$$

$$H_m^r = -RT^2 \int_0^\rho \frac{\partial Z}{\partial T} \Big|_{\rho,\{n_i\}} d \ln \rho + RT (Z - 1) \quad (2.44)$$

$$S_m^r = -R \int_0^\rho \left(T \frac{\partial Z}{\partial T} \Big|_{\rho,\{n_i\}} + Z - 1 \right) d \ln \rho \quad (2.45)$$

$$A_m^r = RT \int_0^\rho (Z - 1) d \ln \rho \quad (2.46)$$

$$G_m^r = RT \int_0^\rho (Z - 1) + RT (Z - 1) \quad (2.47)$$

$$C_{V,m}^r = -RT \int_0^\rho \left(T \frac{\partial^2 Z}{\partial T^2} \Big|_{\rho,\{n_i\}} + 2 \frac{\partial Z}{\partial T} \Big|_{\rho,\{n_i\}} \right) d \ln \rho \quad (2.48)$$

$$C_{p,m}^r = C_{V,m}^r - R + R \left(Z + T \frac{\partial Z}{\partial T} \Big|_{\rho,\{n_i\}} \right)^2 \left(Z + \rho \frac{\partial Z}{\partial \rho} \Big|_{T,\{n_i\}} \right)^{-1} \quad (2.49)$$

超额函数的活度因子表达式

超额函数以理想混合物为参考模型, 恰好十分便于结合拉乌尔定律标准态的活度因子表达式(2.22)。注意到化学势就是偏摩尔吉布斯自由能, 而偏摩尔热力学函数遵循第二章的热力学关系式, 因此很容易得到各超额热力学函数的活度因子表达式(见表2.3)。

表 2.3: 超额热力学函数的活度因子表达式

以 $(T, p, \{n_i\})$ 为状态参数时,

$$\mu_i^E = RT \ln \gamma_i \quad (2.50)$$

$$S_i^E = -R \left(\gamma_i + T \frac{\partial \gamma_i}{\partial T} \Big|_{p,\{n_j\}} \right) \quad (2.51)$$

$$V_i^E = RT \frac{\partial \gamma_i}{\partial p} \Big|_{T,\{n_j\}} \quad (2.52)$$

$$H_i^E = -RT^2 \left. \frac{\partial \gamma_i}{\partial T} \right|_{p, \{n_j\}} \quad (2.53)$$

$$U_i^E = -RT \left(T \left. \frac{\partial \gamma_i}{\partial T} \right|_{p, \{n_j\}} + p \left. \frac{\partial \gamma_i}{\partial p} \right|_{T, \{n_j\}} \right) \quad (2.54)$$

$$A_i^E = RT \left(\gamma_i - p \left. \frac{\partial \gamma_i}{\partial p} \right|_{T, \{n_j\}} \right) \quad (2.55)$$

混合物的超额函数可由上述偏摩尔超额函数通过加和性质得到(即《物理化学》§4.12“超额函数”下的式(4.107)、(4.109)、(4.110) 和 (4.111))。

2.4.6 混合函数

除了依靠与模型体系比较(偏离函数)以突出混合物的非理想性之外,我们还会拿混合物的性质与纯物质相应性质的加和相比较,来描述混合造成的额外效应。具体地,混合物体系某广度性质 M 的混合函数定义为:

$$\Delta_{\text{mix}} M(X, Y, \{n_i\}) \stackrel{\text{def}}{=} M(X, Y, \{n_i\}) - \sum_i n_i M_i^*(X, Y)$$

而由偏摩尔量加和性,又直接有

$$\Delta_{\text{mix}} M = \sum_i n_i (M_i - M_i^*)$$

结合式(2.21),混合函数适合采用拉乌尔标准态的表达式的活度来表达。以 $(T, p, \{n_i\})$ 为状态参数时,

$$\mu_i - \mu_i^* = RT \ln a_i \quad (2.56)$$

$$V_i - V_i^* = RT \left. \frac{\partial \ln a_i}{\partial p} \right|_{T, \{n_j\}} \quad (2.57)$$

$$S_i - S_i^* = -R \ln a_i - RT \left. \frac{\partial \ln a_i}{\partial T} \right|_{p, \{n_j\}} \quad (2.58)$$

$$H_i - H_i^* = -RT^2 \left. \frac{\partial \ln a_i}{\partial T} \right|_{p, \{n_j\}} \quad (2.59)$$

$$U_i - U_i^* = -RT \left(T \left. \frac{\partial \ln a_i}{\partial T} \right|_{p, \{n_j\}} + p \left. \frac{\partial \ln a_i}{\partial p} \right|_{T, \{n_j\}} \right) \quad (2.60)$$

$$A_i - A_i^* = RT \left(\ln a_i - p \left. \frac{\partial \ln a_i}{\partial p} \right|_{T, \{n_j\}} \right) \quad (2.61)$$

特别地,对于理想混合物,代入 $a_i^{\text{id}} = x_i$,可以得到

$$\Delta_{\text{mix}} V^{\text{id}} = \Delta_{\text{mix}} H^{\text{id}} = \Delta_{\text{mix}} U^{\text{id}} = 0 \quad (2.62)$$

$$\Delta_{\text{mix}} G^{\text{id}} = \Delta_{\text{mix}} A^{\text{id}} = -T \Delta_{\text{mix}} S^{\text{id}} = RT \sum_i n_i \ln x_i \quad (2.63)$$

在实验上,活度和活度因子不能直接测量。其中一种常见的方法是用量热法测偏摩尔焓 H_i^{id} ^[2],用密度法测量偏摩尔体积 V_i ,从而完成活度对温、压的偏导数的测定。注意到, H_i^* 与纯物质的标准生成焓直接相关, V_i^* 与纯物质的密度直接相关,都可以查手册解决。

2.5 液态混合物热力学的典型问题

2.5.1 平衡态的稳定性简介

我们知道,由热力学第二定律,以温度、压强和组成 $(T, p, \{n_i\})$ 作为状态参数的体系,任何可能发生的变动都使其特性函数——吉布斯自由能——的变化小于零。那么,假定体系被实验控制在 $(T^\circ, p^\circ, \{n_i^\circ\})$ 下,考虑体系由此状态出发至任一微小变化后的状态 $(T^\circ + \Delta T, p^\circ + \Delta p, \{n_i^\circ + \Delta n_i\})$ 造成的吉布斯自由能变 $\Delta^\circ G$, 必须总小于零——否则体系在不加控制的情况下就会自发离开当前状态点 $(T^\circ, p^\circ, \{n_i^\circ\})$ 往某一个吉布斯自由能值更小方向变化。实验上,我们碰到的问题常常并不是把所有状态参量都控制住的。若在某实验中,我们只控制体系的部分状态量恒定,任由体系自发变化剩余的状态量,所最终达到的平衡态一定满足:在此状态点邻近状态上的吉布斯自由能都比该状态点处的值大,也就是说体系所达到这个状态点是一定范围内吉布斯自由能作为特性函数的极小值点。如果对于该体系,在此实验下吉布斯自由能在其可变状态参数的整个取值范围内只有一个极小值,那这个极小值对应的状态点就是该体系在此实验条件下的稳定平衡态。如果同样条件下,函数有多个极小值,则值最小的那个极小值所对应的状态点就是该体系在此实验条件下的稳定平衡态,而其他极小值对应的状态点就是该体系在此实验条件下的亚稳定平衡态(亚稳态)*。

在数学中,极小值的条件既要求一阶导数为 0,还要求二阶导数大于零。应用这个条件,可以具体推出,以温度、压强和组成 $(T, p, \{n_i\})$ 作为状态参数的体系的平衡态稳定充要条件如下:体系在 $(T, p, \{n_i\})$ 状态是热力学平衡态,即满足热平衡、力学平衡和相平衡条件†,且‡:

$$C_V > 0, \quad \kappa_T > 0, \quad \frac{\partial \mu_i}{\partial n_i} > 0, \quad i = 1, 2, \dots$$

以上不等式,不等号左边的函数值或导数值是在 $(T, p, \{n_i\})$ 处的值。

一个混合物封闭体系(总物质的量不变),在定温定压下处于稳定的平衡态时,将会分为多少个相,也是由热力学第二定律确定的,理论上可通过平衡态稳定性进行分析。

2.5.2 气液共存

我们假定,某混合物体系在温度和压强的某范围内,凡处于平衡态时,无论总组成如何,均分为气、液两相,则两相中的各组份均应满足相平衡条件

$$\mu_i^V = \mu_i^L, \quad i = 1, 2, \dots$$

其中上标“V”和“L”分别表示气相和液相(如图2.3(a)所示)。

此时我们需要把上式的化学势的具体表达式写出来,面临标准态的选择问题。留意到,标准态的选择原则中有一条“避免相变”,即体系从所选择的标准态到当前态的过程不发生相变。这在本问题当中就要求视气、液相为两个不同的状态方程所描述的体系,各状态方程均不描述该体系的气、液相变和共存行为,仅为我们分别考虑各相时使用。

如果我们分别为气、液两相选择拉乌尔定律标准态,则有

$$\mu_i^\alpha(T, p, \{n_j^\alpha\}) = \mu_i^{*,\alpha}(T, p) + RT \ln a_i^\alpha(T, p, \{n_j^\alpha\}), \quad i = 1, 2, \dots, \quad \alpha = V, L$$

其中,组份 i 纯物质在不同相态下的化学势 $\mu_i^{*,\alpha}$ 及其在不同相态混合物中的活度 a_i^α 是关于 $(T, p, \{n_i^\alpha\})$ 的不同的函数,源自两相各自的状态方程。把这种表达式代入相平衡条件,标准态的化学势不能被消掉。这又不符合标准态选择的原则。

*这个知识在《物理化学》中是没有介绍的。读者可以参考王竹溪《热力学(第二版)》§26 和第六章。

†可由 $dG = 0$ 得出。

‡由 $d^2G > 0$ 得出。

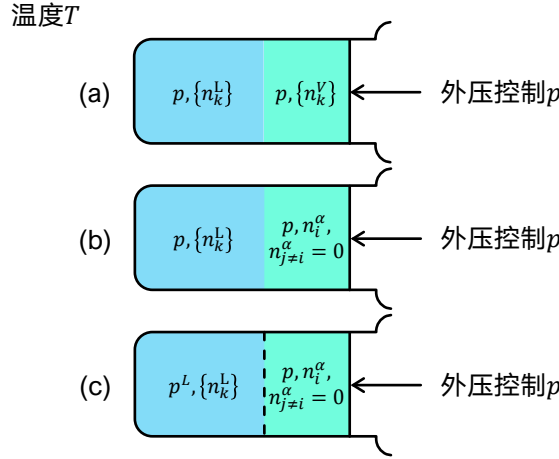


图 2.3: 恒定温度下, 液体混合物的三种典型相平衡问题。(a) 气液共存, 两相压强相同, 且物质自由交换; (b) “非挥发溶质”相平衡问题, 两相压强相同, 只有组份 i (溶剂) 在两相间自由交换; (c) 半透膜问题, 两相压强不同, 只有组份 i 在两相间自由交换。

纯物质 i 在给定温度下, 处于气、液共存平衡态时的压强——即纯物质 i 的蒸气压 $p_i^{*,\text{vap}} = p_i^{*,\text{vap}}(T)$ 时, 由相平衡条件有

$$\mu_i^{*,\text{V}}(T, p_i^{*,\text{vap}}) = \mu_i^{*,\text{L}}(T, p_i^{*,\text{vap}})$$

这为我们提供了一个适用于考虑混合物的气液共存问题的标准态。以这个状态为标准态, 则

$$\mu_i^\alpha(T, p, \{n_j^\alpha\}) = \mu_i^{*,\alpha}(T, p_i^{*,\text{vap}}) + RT \ln \frac{f_i^\alpha(T, p, \{n_j^\alpha\})}{f_i^{*,\alpha}(T, p_i^{*,\text{vap}})}, \quad i = 1, 2, \dots, \quad \alpha = \text{V, L}$$

代入相平衡条件后得到

$$\frac{f_i^{\text{V}}(T, p, \{n_j^{\text{V}}\})}{f_i^{*,\text{V}}(T, p_i^{*,\text{vap}})} = \frac{f_i^{\text{L}}(T, p, \{n_j^{\text{L}}\})}{f_i^{*,\text{L}}(T, p_i^{*,\text{vap}})}, \quad i = 1, 2, \dots$$

其中, $f_i^{*,\alpha}$ 是组份 i 纯物质在不同相态下的逸度, 它们直接联系到组份 i 纯物质不同相态下的状态方程。

以下我们逐步往理想体系靠拢。首先如果各相是理想混合物(但气相暂未必是理想气体混合物), 则上式化为

$$\ln x_i^{\text{V}} + \ln \frac{f_i^{*,\text{V}}(T, p)}{f_i^{*,\text{V}}(T, p_i^{*,\text{vap}})} = \ln x_i^{\text{L}} + \ln \frac{f_i^{*,\text{L}}(T, p)}{f_i^{*,\text{L}}(T, p_i^{*,\text{vap}})}, \quad i = 1, 2, \dots$$

其中用到了理想混合物活度系数等于 1 的条件。气态纯物质保持使用逸度是因为气态虽是理想混合物但不是理想气体混合物, 所以至少有些组分纯物质气态不遵守理想气体状态方程。由逸度与(偏)摩尔体积的关系, 有

$$\ln \frac{f_i^{*,\alpha}(T, p)}{f_i^{*,\alpha}(T, p_i^{*,\text{vap}})} = \int_{p_i^{*,\text{vap}}}^p \frac{V_{\text{m},i}^{*,\alpha}(T, p')}{RT} dp', \quad i = 1, 2, \dots, \quad \alpha = \text{V, L}$$

则各相均为理想混合物情况的关系式变为

$$\ln x_i^{\text{V}} + \int_{p_i^{*,\text{vap}}}^p \frac{V_{\text{m},i}^{*,\text{V}}(T, p')}{RT} dp' = \ln x_i^{\text{L}} + \int_{p_i^{*,\text{vap}}}^p \frac{V_{\text{m},i}^{*,\text{L}}(T, p')}{RT} dp', \quad i = 1, 2, \dots$$

再往理想体系靠拢一步: 若某组份 i 纯物质的气态是理想气体, 即

$$V_{\text{m},i}^{*,\text{V}}(T, p) = RT/p$$

则对这个组份 i 就有

$$\ln x_i^V + \ln \frac{p}{p_i^{*,\text{vap}}} = \ln x_i^L + \int_{p_i^{*,\text{vap}}}^p \frac{V_{m,i}^{*,L}(T, p')}{RT} dp'$$

若各组份 i 纯物质的气态都是理想气体（即混合物体系的气态是理想气体混合物），则上式对各组份 $i = 1, 2, \dots$ 均成立。

若考虑液态的体积随压强的变化很小，则等号右边的积分也可以略掉，我们就得到

$$x_i^V p = x_i^L p_i^{*,\text{vap}}, \quad i = 1, 2, \dots$$

再加上气相是理想气体混合物，满足道尔顿分压定律，上式左边是组份 i 在气相中的分压 $p_i^V = x_i^V p$ ，故上式又进一步写成

$$p_i^V = x_i^L p_i^{*,\text{vap}}, \quad i = 1, 2, \dots$$

这就是拉乌尔定律。

可见，拉乌尔定律包括以下假定：

- 气相是理想气体混合物；
- 液相是理想混合物；
- 液相不可压缩。

我们如果不为了“消掉”而给两相选择统一的标准态，保持液相是理想混合物、气相是理想气体混合物的条件，按照各相通常的参考态选择方式，组份 i 在各相的化学势可以写成

$$\begin{aligned} \mu_i^{V,\text{ig}}(T, p, \{n_j^V\}) &= \mu_i^{V,*,\text{ig}}(T, p^\circ) + RT \ln \frac{p}{p^\circ} + RT \ln x_i^V, \\ \mu_i^{L,\text{id}}(T, p, \{n_j^L\}) &= \mu_i^{L,*,\text{id}}(T, p) + RT \ln x_i^L, \\ i &= 1, 2, \dots \end{aligned}$$

代入相平衡条件后得

$$\mu_i^{L,*,\text{id}}(T, p) - \mu_i^{V,*,\text{ig}}(T, p^\circ) + RT \ln p^\circ + RT \ln x_i^L - RT \ln (x_i^V p) = 0, \quad i = 1, 2, \dots$$

引入组份 i 的亨利系数 k_i ，满足

$$RT \ln k_i = \mu_i^{L,*,\text{id}}(T, p) - \mu_i^{V,*,\text{ig}}(T, p^\circ) + RT \ln p^\circ, \quad i = 1, 2, \dots$$

则有

$$p_i^V = k_i x_i^L$$

这就是亨利定律。与拉乌尔定律相比较可见，拉乌尔定律中的比例系数是组份 i 纯物质在温度 T 下的蒸气压 $p_i^{*,\text{vap}} = p_i^{*,\text{vap}}(T)$ ，仅为温度的函数；而亨利定律中的比例系数 $k_i = k_i(T, p)$ 是温度和压强的函数，且其数值依赖所选定的参考压强值 p° 。这个差别是推导亨利定律没有采用推导拉乌尔定律时使用的“液相不可压缩”的等效后果。

值得注意的是，混合物在各相内的各组份摩尔分数 x_i 满足 $\sum_i x_i \equiv 1$ 的约束。由于这一约束，我们以下将推出，对于液相是理想混合物、气相是理想气体混合物的体系，如果确定了 $j \neq i$ 的亨利系数，则剩下的这个组份 i 的气液相分配也就已被确定。由

$$x_j^V p = k_j x_j^L, \quad j \neq i$$

和各组份的相平衡条件

$$\mu_k^L = \mu_k^V \Leftrightarrow d\mu_k^L = d\mu_k^V, \quad k = 1, 2, \dots$$

以及恒温恒压下的吉布斯-杜亥姆方程有(只应用于液相)

$$n_i^L d\mu_i^L + \sum_{j \neq i} n_j^L d\mu_j^L = 0 \Leftrightarrow n_i^L d \ln (x_i^V p) + \sum_{j \neq i} n_j^L d \ln (k_j x_j^\beta)$$

而

$$\begin{aligned} \sum_{j \neq i} n_j^L d \ln (k_j x_j^L) &= \sum_{j \neq i} \frac{n_j^L}{x_j^L} dx_j^L \\ &= n \sum_{j \neq i} dx_j^V \\ &= -n dx_i^L \end{aligned}$$

其中运用了 k_j 只依赖 T, p 的条件(故在恒温恒压下的微分按常数处理), 以及 $x_i^L = 1 - \sum_{j \neq i} dx_j^L$ 。因此液相的吉布斯-杜亥姆方程就变成以下微分方程:

$$\frac{dx_i^L}{x_i^L} = d \ln (x_i^V p)$$

利用 $x_i^L = 1$ 时 $x_i^V = 1$ 的条件解上列方程得

$$x_i^L p (x_i^V = 1) = p x_i^L \Leftrightarrow x_i^L p_i^{*, \text{vap}} = p_i^V$$

即组份 i 满足拉乌尔定律。与之前得到的所有组份满足拉乌尔定律相比较, 这里的结论是仅一个组份满足拉乌尔定律, 其余组份满足亨利定律, 这是不需要依靠“液相不可压缩”条件, 仅基于液相是理想混合物、气相是理想气体混合物就能得到的结论。如果把组份 $j \neq i$ 称作“溶质”, 则组份 i 就是溶剂, 于是也就得到通常《物理化学》教科书中, 所谓“理想溶液”^{*}的溶剂满足拉乌尔定律(而无需要求其液相不可压缩)、溶质满足亨利定律的结论。

2.5.3 “非挥发溶质”问题

有一类问题是液态混合物与其某一组份纯物质的另一相态之间在定温下的相平衡问题(如图2.3(b)所示)。这类问题的相平衡条件是

$$\mu_i^L(T, p, \{n_k^L\}) = \mu_i^{\alpha, *}(T, p), \quad n_{j \neq i}^\alpha = 0, \quad \alpha = V, L \text{ 或 } S \quad (2.64)$$

如果 α 相是气相($\alpha = V$), 视组份 $j \neq i$ 为“溶质”, 就可以称其为“非挥发”的溶质。只有“溶剂”组份 i 有气液共存的行为。

如果 α 相是固相($\alpha = S$), 则类似组份 i 在一个溶液中“析出”其晶体(或称“重结晶”)。

如果 α 相是液相($\alpha = L$), 则类似该液体混合物发生了“分层”, 且有一相几乎没有其他组份 $j \neq i$ 的奇怪情况。

尽管第三种情况很少见, 但无论 α 相是什么物态, 以下讨论的热力学结论是普适的。应用时只需按以下几种情况作相应的解度就可以了。假定体系在当前 $(T, p, \{n_j\})$ 取值下处于如式(2.64)所表达的稳定的平衡态, 那么:

- n_i 是组份 i 在 T, p 下, 其余组成为 $\{n_{j \neq i}\}$ 时的溶解度;
- T 是液相混合物在该 p 下, 组成为 $\{n_j\}$ 时的相变点。例如当 $\alpha = V$ 时是液相混合物在该条件下的沸点; 当 $\alpha = S$ 时是组份 i 从该条件下的液相混合物析出的凝固点;

^{*}“溶液”一词专用于讨论混合物时区分溶质和溶剂的情况。除此之外, 若不再加其他说明, 那么“理想溶液”就应就等价于“理想混合物”。但既然对“理想溶液”的溶质溶剂遵守这两个定律的陈述, 那似乎又认为“理想溶液”在气液共存时气态总是理想气体混合物, 而不仅仅是处于气态的理想混合物。这是普通的《物理化学》课本不够严谨的地方。

- p 是组份 i 在 T 下,与组成为 $\{n_j\}$ 的液相混合物共存时的饱和蒸气压。

因此由式(2.64)出发的以下分析,将使我们获得上述这些性质的变化规律。由式(2.64),在当前状态点附近的微变化将满足

$$\begin{aligned} d\mu_i^L(T, p, \{n_i^L\}) &= d\mu_i^{\alpha,*}(T, p) \\ \Leftrightarrow -S_i^L dT + V_i^L dp + \sum_j \left. \frac{\partial \mu_i^L}{\partial n_j^L} \right|_{T, p, \{n_k \neq j\}} dn_j^L &= -S_{m,i}^{\alpha,*} dT + V_{m,i}^{\alpha,*} dp, \quad \alpha = V, L \text{ 或 } S \end{aligned}$$

由于液相只有组份 i 的摩尔数发生变化(与气相交流),而其他组份 $j \neq i$ 都不变化,因此上式变为

$$\begin{aligned} -S_i^L dT + V_i^L dp + \left. \frac{\partial \mu_i^L}{\partial n_i^L} \right|_{T, p} dn_i^L &= -S_{m,i}^{\alpha,*} dT + V_{m,i}^{\alpha,*} dp \\ \Leftrightarrow -(S_i^L - S_{m,i}^{\alpha,*}) dT + (V_i^L - V_{m,i}^{\alpha,*}) dp + \left. \frac{\partial \mu_i^L}{\partial n_i^L} \right|_{T, p} dn_i^L &= 0 \\ \Leftrightarrow dn_i^L &= -\frac{V_i^L - V_{m,i}^{\alpha,*}}{(\partial \mu_i^L / \partial n_i^L)_{T, p}} dp + \frac{S_i^L - S_{m,i}^{\alpha,*}}{(\partial \mu_i^L / \partial n_i^L)_{T, p}} dT \\ \Leftrightarrow \left. \frac{\partial n_i^L}{\partial p} \right|_T &= -\frac{V_i^L - V_{m,i}^{\alpha,*}}{(\partial \mu_i^L / \partial n_i^L)_{T, p}}, \quad \left. \frac{\partial n_i^L}{\partial T} \right|_p = \frac{S_i^L - S_{m,i}^{\alpha,*}}{(\partial \mu_i^L / \partial n_i^L)_{T, p}}, \quad \alpha = V, L \text{ 或 } S \end{aligned}$$

在式(2.64)成立的条件下,由偏摩尔热力学函数之间的关系,又有

$$H_i^L - TS_i^L = H_{m,i}^{\alpha,*} - TS_{m,i}^{\alpha,*} \Leftrightarrow H_i^L - H_{m,i}^{\alpha,*} = T(S_i^L - S_{m,i}^{\alpha,*})$$

故上面得到的两个偏导数又可表示为:

$$\left. \frac{\partial n_i^L}{\partial p} \right|_T = \frac{V_{m,i}^{\alpha,*} - V_i^L}{(\partial \mu_i^L / \partial n_i^L)_{T, p}}, \quad \left. \frac{\partial n_i^L}{\partial T} \right|_p = -\frac{\lambda_i}{T} \frac{1}{(\partial \mu_i^L / \partial n_i^L)_{T, p}}$$

其中 $\lambda_i \equiv H_{m,i}^{\alpha,*} - H_i^L$ 。另外,由《物理化学》附录 §I.3 的式(7)可得到

$$\left. \frac{\partial p}{\partial T} \right|_{n_i^L} = \frac{\lambda_i}{T(V_{m,i}^{\alpha,*} - V_i^L)}$$

注意上列式子均只在使式(2.64)成立的条件下成立。

由平衡态的稳定性判据,这些偏导数表达式中的 $\partial \mu_i^L / \partial n_i^L > 0$ 。因此它们的符号由 λ_i 或 $V_i^{\alpha,*} - V_i^L$ 的符号决定。

λ_i 是每摩尔组份 i 从纯物质 α 状态变为置身于同温同压下相应组成 $\{n_j\}$ 的液相状态的焓变。它与两状态中组份 i 分子处于的分子间作用力强弱差异有关。分子间力增大,这个过程的焓变为负。换个角度也可以说 $\lambda_i > 0$ 表示溶解时放热,反之亦然。

$V_{m,i}^{\alpha,*} - V_i^L$ 是组份 i 纯物质在 α 相的(偏)摩尔体积与其处于同温同压下其在组成为 $\{n_j^L\}$ 的液相混合物时的偏摩尔体积之差。一般来说,气、液、固态物质,摩尔体积依次大幅减小,这个差异比同相态不同组成间的差异大。

现在考虑偏微分 $(\partial n_i^L / \partial T)_p$ 。如果 α 相是气态,那么一般从气态到液态分子间力增大,所以 $\lambda_i > 0$,此时温度升高,组份 i 在液相的溶解度降低。若 α 是固相,由于一般从固态到液态分子间力减小,所以 $\lambda_i < 0$,此时温度升高时组份 i 在液相的溶解度增加。若 α 是液相, λ_i 没有通常的情况可以讨论。再考虑该偏微分的倒数 $(\partial T / \partial n_i^L)_p$,当 α 相是气相时,沸点随组份 i 在液相浓度减小而增加。若视组份 i 为“溶剂”,则可说溶质浓度增加将使溶液的沸点增加。若 α 是固相,组份 i 的凝固点随其在液相中浓度的减小而降低。若视组份 i 为“溶剂”,则溶质浓度增加将使溶剂凝固点降低。以上这些性质均在《物理化学》§4.8 以“溶剂服从拉乌尔

定律、溶质服从亨利定律”的情况推导过了。以下我们从一般混合物出发，在“稀溶液极限”得出相应的表达式。

之前得到的一个偏导数 $(\partial T/\partial n_i^L)_p$ 的倒数，可解读成等温条件下混合物的 L- α 共存温度 $T = T_c$ 随组成 n_i^L 的变化率

$$\left. \frac{\partial T_c}{\partial n_i^L} \right|_p = - \left. \frac{\partial \mu_i^L}{\partial n_i^L} \right|_{T_c, p} \frac{T_c}{\lambda_i} \quad (2.65)$$

视混合物的 L- α 共存温度是组份 i 在混合物中的摩尔分数 x_i^L 的函数， $T_c = T_c(x_i^L)$ ，则它在 x_i^L 附近的展开式为

$$T_c(x_i^L) = T_{i,c}^* + \left. \frac{\partial T_c}{\partial x_i^L} \right|_{p, x_i^L=1} (x_i^L - 1) + o[(x_i^L - 1)^2]$$

其中 $T_{i,c}^* \equiv T_c(1)$ 是纯份 i 液态纯物质在同压强 p 下的 L- α 共存温度，而

$$\frac{\partial T_c}{\partial x_i^L} = \frac{\partial T_c}{\partial n_i^L} \frac{\partial n_i^L}{\partial x_i^L}$$

可见，利用式(2.65)，可以表出在 x_i^L 很接近 1 时的 L- α 共存温度表达式。这里还需要推导的是导数 $\partial n_i^L/\partial x_i^L$ 。由于 L 相混合物除组份 i 之外的剩余组份的摩尔数 $n^L - n_i^L$ 保持恒定，令 $C \equiv n^L - n_i^L$ ，则 n_i^L 与 x_i^L 的关系可表示为

$$n_i^L = \frac{C x_i^L}{1 - x_i^L}$$

进而

$$\frac{\partial n_i^L}{\partial x_i^L} = \frac{C}{(1 - x_i^L)^2} = \frac{n^L}{1 - x_i^L}$$

进而

$$\frac{\partial T_c}{\partial x_i^L} = - \frac{T_c}{\lambda_i} \frac{\partial \mu_i^L}{\partial n_i^L} \frac{n^L}{1 - x_i^L}$$

把式(2.21)在 $T = T_c$ 时的形式代入上式，得到

$$\left. \frac{\partial T_c}{\partial x_i^L} \right|_{p, x_i^L=1} = - \frac{R(T_{i,c}^*)^2}{\Delta_c H_{m,i}^*}$$

其中用到了 $x_i^L = 1$ 时 $\partial \gamma_i^L/\partial n_i^L = 0$ ，并且记

$$\Delta_c H_{m,i}^* \equiv \lambda_i(x_i^L = 1) = H_{m,i}^{\alpha,*} - H_{m,i}^{L,*}$$

为组份 i 纯物质的 L- α 相变焓。代入 $T_c(x_i^L)$ 的展开式可得，液体理想混合物在 x_i^L 很接近 1 时

$$\Delta T_c \approx \frac{R(T_{i,c}^*)^2}{\Delta_c H_{m,i}^*} (1 - x_i^L)$$

若视组份 i 为溶剂，省去上标 L，得到

$$\Delta T_c \approx \frac{R(T_{i,c}^*)^2}{\Delta_c H_{m,i}^*} x_B$$

其中 $x_B \equiv 1 - \sum_j x_{j \neq i}$ 是溶质的摩尔分数。

若 α 相是气相，则纯溶剂的摩尔蒸发焓 $\Delta_{\text{vap}} H_{m,i}^* = \Delta_c H_{m,i}^*$ ， $\Delta T_b = \Delta T_c$ ，上式就是“沸点升高”的公式(《物理化学》式(4.67))；若 α 相是固相，则组份 i 纯物质的摩尔熔化焓 $\Delta_{\text{fus}} H_{m,i}^* = -\Delta_c H_{m,i}^*$ ， $\Delta T_f = -\Delta T_c$ ，上式就是“凝固点降低”的公式(《物理化学》式(4.64))。

现在考虑偏微分 $(\partial n_i^L/\partial p)_T$ 。无论 α 相是什么相态，我们可以统一地说，加压将使组份 i 往两相中偏摩尔体积更小的相跑。再考虑该偏微分的倒数 $(\partial p/\partial n_i^L)_T$ ，与它比较相关的实际情况是 α 为气相的情况。则在

温度不变时,当液相中组份 i 减小,饱和蒸气压降低。这时视组份 i 为“溶剂”,则可说溶质浓度增加将使溶液的饱和蒸气压降低。

最后一个偏微分 $(\partial p/\partial T)_{n_i^L}$ 是液相混合物体系的克拉佩龙-克劳修斯方程。《物理化学》§6.4 的式 (6.12) 是这个方程的纯物质版。

2.5.4 半透膜问题

半透膜问题中,也分两相,其中一相是液态混合物,另一相是同温下某组份 i 的纯物质,但压强与液态混合物相不同(如图2.3(c)所示)。这要依靠半透膜来实现。它是隔开两相的一个界面,但位置和形状是固定的。在大部分问题中,半透膜通常是导热的,允许两边的分体系之间达到热平衡。但由于它是刚的,因此能承受它两侧存在的压差。半透膜最重要的特点是,它两侧的压强之间并非独立,而是通过组份的部分透过性而相互关联的。所以可以说这种壁还允许部分物质交换。我们将推导发现,半透膜左右两相的压差——即渗透压——与可透过组份摩尔数在两相的分配有关。

具体地,设半透膜左侧是液态混合物相,压强为 p^L ;右侧为组份 i 组物质相,压强为 p ,物态不重要,故记为 α 相。我们不妨假定半透膜右侧与环境外压 p 达到力学平衡,即 α 相的压强 p 保持恒定。化学平衡条件

$$\mu_i^L(T, p^L, \{n_j^L\}) = \mu_i^{\alpha,*}(T, p)$$

两边全微分($dn_{j \neq i}^L = 0, dT = 0, dp = 0$)得到

$$V_i^L dp^L + \frac{\partial \mu_i^L}{\partial n_i^L} dn_i^L = 0$$

而由平衡态稳定性条件, $\partial \mu_i^L / \partial n_i^L > 0$, 故上式表明,当可透过组份 i 减小时,液体混合物相的压强增加。若视组份 i 为溶剂,并记 $\Pi \stackrel{\text{def}}{=} p^L - p$ 为液体混合物的渗透压,则可以说,当溶质浓度增加时,溶液的渗透压相应增加,增加率是溶剂在溶液中的偏摩尔体积 V_i^L 。注意以上等式是在定温定压下两相体系达到稳定平衡态时成立。我们可以写下定温定压下液体混合物的渗透压随可透过组份在混合物中的浓度的变化率,即偏导数

$$\frac{\partial \Pi}{\partial n_i^L} = \frac{\partial p^L}{\partial n_i^L} = -\frac{1}{V_i^L} \frac{\partial \mu_i^L}{\partial n_i^L} \quad (2.66)$$

以下推导混合物在极稀条件下的范托夫定律。恒温、恒外压 p 下,渗透压可表示组份 i 在混合物相中的摩尔分数 x_i^L 的函数,其在 $x_i^L = 1$ 附近的展开式是

$$\Pi(x_i^L) = \Pi(1) + \left. \frac{\partial \Pi}{\partial x_i^L} \right|_{x_i^L=1} (x_i^L - 1) + o[(x_i^L - 1)^2]$$

其中 $\Pi(1) = 0$, 而

$$\frac{\partial \Pi}{\partial x_i^L} = \frac{\partial \Pi}{\partial n_i^L} \frac{\partial n_i^L}{\partial x_i^L}$$

可见,利用式(2.66),可以表出在 x_i^L 很接近 1 时的渗透压表达式。这里所需要的偏导数 $\partial n_i^L / \partial x_i^L$ 之前已经推导过了。我们直接可以得到

$$\left. \frac{\partial \Pi}{\partial x_i^L} \right|_{x_i^L=1} = -\frac{RT}{V_i^{L,*}}$$

再代入 $\Pi(x_i^L)$ 的展开式可得,液态理想混合物在 x_i^L 很接近 1 时

$$\Pi \approx \frac{RT}{V_i^{L,*}} (1 - x_i^L)$$

若视组份 i 为溶剂,且在 $x_i^L \rightarrow 1$ 时

$$V_i^{L,*} = V^L / n_i^L \approx V^L / n^L$$

省去上标 L, 有

$$\Pi V \approx RTn_B$$

其中 $n_B \equiv \sum_{j \neq i} n_j$ 是溶质的物质的量。该式就是《物理化学》§4.9 式 (4.73) 的范托夫定律 (van 't Hoff law)。我们留意到, 范托夫定律仅是稀溶液极限下的近似行为。若不在稀的极限, 展开式的二次方项不可忽略, 上式因含有第二位力系数而依赖体系的化学属性, 不再是“依数性”。在《物理化学》中的 §4.9“理想稀溶液的依数性”之下介绍的式 (4.76)、(4.77) 超出了该节的主题。

第二部分

高分子热力学

第三章 高分子溶液热力学

第三部分

高分子平衡态统计力学

第四章 链统计

第四部分

高分子动力学和流变学

第五部分

附录

第五章 数学

5.1 多元函数微积分

5.1.1 欧拉齐次函数定理的证明

定义 1. 设 k 是整数, \mathcal{V}, \mathcal{W} 是同数域 \mathbb{F} 上的向量空间, C 是 \mathcal{V} 的一个满足 $\forall \mathbf{r} \in C, s \in \mathbb{F} \setminus 0 \wedge s\mathbf{r} \in C$ 的凸锥。若函数 $f: \mathcal{V} \rightarrow \mathcal{W}$ 有一个以 C 为定义域的偏函数满足

$$\forall \mathbf{r} \in C \forall s \in \mathbb{F} \setminus 0, f(s\mathbf{r}) = s^k \mathbf{r}$$

则称 f 是一个 k 次齐函数 (*homogeneous function of degree k*)。

留意到, 0 次齐函数就是恒等映射。

若 $\mathbb{F} = \mathbb{R}$, 我们常考虑正次齐函数, 即限制 $s > 0$ 。此时 k 可推广至实数。此时留意到, 有些正次齐函数不是齐函数。例如, 若 \mathcal{V}, \mathcal{W} 是赋范向量空间, 函数 $f(\mathbf{r}) = \|\mathbf{r}\|$ 是正次齐函数, 但不是齐函数。

定理 1 (齐函数的欧拉定理). 设 k 是实数, n 是正整数, 函数 $f: \mathbb{R}^n \rightarrow \mathbb{R}$ 在 \mathbb{R}^n 的开子集 D 上可微分, 且为 k 次齐函数, 则 f 在 D 上满足偏微分方程

$$kf(\mathbf{r}) = \mathbf{r} \cdot \nabla f(\mathbf{r})$$

证明. 因为 f 是正次齐函数, 故在 D 上有

$$\forall s > 0, f(s\mathbf{r}) = s^k f(\mathbf{r})$$

两边对 s 求导下式在开集 D 上仍成立

$$\forall s > 0, s\mathbf{r} \cdot \nabla f(s\mathbf{r}) = ks^{k-1}f(\mathbf{r})$$

当 $s = 1$ 时命题得证。□

不太严格但较易懂的版本可见《物理化学》上册附录 I.8。

第六章 物理学

6.1 平衡态统计进阶

参考文献

- [1] TOBOLSKY A. A Systematic Method of Obtaining the Relations Between Thermodynamic Derivatives [J/OL]. The Journal of Chemical Physics, 1942, 10(10): 644-645. eprint: https://pubs.aip.org/aip/jcp/article-pdf/10/10/644/18792815/644_1_online.pdf. <https://doi.org/10.1063/1.1723632>. DOI: 10.1063/1.1723632.
- [2] GROLIER J P E. From Solutions to Polymers: A High Temperature-High Pressure Journey in Experimental Thermodynamics[J/OL]. Journal of Solution Chemistry, 2015, 44(5): 1090-1120. <https://doi.org/10.1007/s10953-015-0302-8>. DOI: 10.1007/s10953-015-0302-8.