

تقطیر و ترکیب - مایع و بخار

mamwad@mailaps.org

محمد خرمی

رابطه‌ی ترکیب سازنده‌ها در مایع و بخار درحال تعادل، به ویژه در نقطه‌هاي آرتوترپ بررسی می‌شود.

1 تعادل - مایع با بخار

محلول‌ی شامل n سازنده را در نظر بگیرید، که با بخار خود در تعادل است. در نقطه‌ی جوش، فشار محیط برابر است با فشار بخار محلول. این فشار (P) تابع دما (T) و کسرها‌ی مُلی (x) است. بسته‌گی به کسرها‌ی مُلی را می‌شود بر حسب کسرها‌ی مُلی در فاز مایع (x^L), یا بر حسب کسرها‌ی مُلی در فاز بخار (x^G) نوشت.

تعادل فازها‌ی مایع و بخار به این معنی است که متناظر با هر سازنده‌ی i، پتانسیل شیمیایی‌ی این سازنده در فازها‌ی مایع و بخار یکسان است:

$$\mu_i^G = \mu_i^L. \quad (1)$$

در هر فاز I معادله‌ی گیبس-دوهم [a] هم برقرار است [1]:

$$\sum_i x_i^I d\mu_i^I = -s^I dT + v^I dP, \quad (2)$$

که s^I انترپی ی ملی ی فاز I است.

فشار-بخار- محلول مجموع- فشار بخارها ی جزئی ی سازندهها است:

$$P = \sum_i P_i. \quad (3)$$

این فشارها ی جزئی به دما و کسرها ی ملی بستهگی دارند. بستهگی به کسرها ی ملی را می‌شود بر حسب- کسرها ی ملی در فاز- مایع یا بخار نوشت:

$$\begin{aligned} P_i &= P_i^{(L)}(T, \mathbf{x}^L), \\ P &= P^{(L)}(T, \mathbf{x}^L), \end{aligned} \quad (4)$$

یا

$$\begin{aligned} P_i &= P_i^{(G)}(T, \mathbf{x}^G), \\ P &= P^{(G)}(T, \mathbf{x}^G). \end{aligned} \quad (5)$$

2 محلول‌ها ی آرمانی

در محلول‌ها ی آرمانی، رابطه ی فشارها ی جزئی ی سازندهها با کسرها ی ملی در فاز- مایع بسیار ساده است. به این ترتیب که P_i (فشار- جزئی ی سازنده ی i) با کسر- ملی ی سازنده ی i در فاز- مایع متناسب است:

$$P_i(T, \mathbf{x}^L) = x_i^L P_{i0}(T), \quad (6)$$

که P_{i0} فشار- بخار- مایع- خالص- i است. به این ترتیب در محلول‌ها ی آرمانی،

$$P = \sum_i x_i^L P_{i0}(T), \quad (7)$$

که از آن نتیجه می‌شود

$$x_i^G = \frac{x_i^L P_{i0}(T)}{\sum_j x_j^L P_{j0}(T)}. \quad (8)$$

این رابطه را می‌شود وارون کرد:

$$x_i^L = \frac{\frac{x_i^G}{P_{i0}(T)}}{\sum_j \frac{x_j^G}{P_{j0}(T)}}, \quad (9)$$

و با استفاده از آن می‌شود فشار-بخار را بر حسب-کسرها ی مُلّی در فاز-بخار نوشت:

$$P = \frac{1}{\sum_i \frac{x_i^G}{P_{i0}(T)}}. \quad (10)$$

رابطه‌ها ی (7) و (10) در واقع $P^{(L)}$ و $P^{(G)}$ را می‌دهند:

$$\begin{aligned} P^{(L)}(T, \mathbf{x}) &= \sum_i x_i P_{i0}(T), \\ P^{(G)}(T, \mathbf{x}) &= \frac{1}{\sum_i \frac{x_i}{P_{i0}(T)}}. \end{aligned} \quad (11)$$

از این رابطه‌ها، از جمله نتیجه می‌شود $P^{(L)}$ ناکوچک‌تر از $P^{(G)}$ است. برای اثبات،

$$\begin{aligned} \left[\sum_i x_i P_{i0}(T) \right] \left[\sum_i \frac{x_i}{P_{i0}(T)} \right] &\geq \sum_i [x_i P_{i0}(T)]^{1/2} \left[\frac{x_i}{P_{i0}(T)} \right]^{1/2}, \\ &= \sum_i x_i, \\ &= 1. \end{aligned} \quad (12)$$

نابرابری ی سطر-اول نابرابری ی کُشی-شوراتس [b] است. از (12) نتیجه می‌شود

$$P^{(L)}(T, \mathbf{x}) \geq P^{(G)}(T, \mathbf{x}). \quad (13)$$

این یعنی نمودار- $P^{(L)}$ زیر-نمودار- $P^{(G)}$ نیست.

3 محلول‌ها ی واقعی، آزئوترب

در محلول‌ها ی واقعی رابطه ی (6) لزوماً برقرار نیست، اما (1) و (2) هنوز هم برقرار اند.
 (2) را برا ی فاز - مایع می‌نویسیم و (1) را در آن می‌گذاریم. نتیجه می‌شود

$$\sum_i x_i^L d\mu_i^G = -s^L dT + v^L dP. \quad (14)$$

پتانسیل - شیمیایی ی هر سازنده در فاز - بخار، تابع - فشار - جزئی ی آن سازنده و دما است. داریم

$$d\mu_i^G(T, P_i) = -s_i^G dT + v_i^G dP_i. \quad (15)$$

فشارها ی جزئی با کسرها ی مُلی متناسب اند:

$$P_i = x_i^G P. \quad (16)$$

به این ترتیب، (14) در دما ی ثابت می‌شود

$$\sum_i x_i^L v_i^G (P dx_i^G + x_i^G dP) - v^L dP = 0. \quad (17)$$

داریم

$$v_i^G P_i = RT, \quad (18)$$

که R ثابت - جهانی ی گازها است. با استفاده از این رابطه و (16)، رابطه ی (17) می‌شود دیده می‌شود

$$RT \sum_i x_i^L \left(\frac{dx_i^G}{x_i^G} + \frac{dP}{P} \right) - v^L dP = 0. \quad (19)$$

همچنین داریم

$$v^G P = RT, \quad (20)$$

که با جاگذاری ی آن در (19) نتیجه می‌شود

$$RT \sum_i \frac{x_i^L}{x_i^G} dx_i^G + (v^G - v^L) dP = 0. \quad (21)$$

در اینجا از این هم استفاده شده که

$$\sum_i x_i^L = 1. \quad (22)$$

با استفاده از (21) می‌شود مشتق سویی فشار (بر حسب کسرها ی مُلی در فاز بخار) در دمای ثابت را حساب کرد. می‌گیریم

$$dx_i^G = f_i d\lambda, \quad (23)$$

که

$$\sum_i f_i = 0. \quad (24)$$

به این ترتیب (21) می‌شود

$$\left(\frac{\partial P}{\partial \lambda} \right)_T = \frac{1}{v^L - v^G} \sum_i \frac{x_i^L}{x_i^G} f_i. \quad (25)$$

نقطه ای را در نظر بگیرید که در آن مشتق سویی فشار (در همه ی جهت‌ها) صفر است. از (24) نتیجه می‌شود

$$\frac{x_i^L}{x_i^G} = \frac{x_j^L}{x_j^G}. \quad (26)$$

(برا ی رسیدن به این نتیجه کافی است فقط f_i و f_j را ناصفر بگیریم). از اینجا نتیجه می‌شود عددی مثل c هست که

$$\mathbf{x}^G = c \mathbf{x}^L, \quad (27)$$

واز این همراه با این که مجموع کسرها ی مُلی در هر فاز یک است، معلوم می‌شود c یک است. پس

$$\mathbf{x}^G = \mathbf{x}^L. \quad (28)$$

بر عکس، به ساده‌گی دیده می‌شود اگر (28) برقرار باشد مشتق سویی فشار در همه ی جهت‌ها صفر است. این که مشتق فشار در همه ی جهت‌ها صفر باشد هم‌ارز است با این که فشار در آن نقطه (در دمای ثابت) فرینه است. به این ترتیب نتیجه ی حاصل این است که $P^{(L)}$ و $P^{(G)}$ در یک نقطه برابرند، اگر و تنها اگر در آن نقطه این دوتابع

(بر حسب - کسرها ی مُلی) فرینه باشند (جز جاها بی که بعض ی از کسرها ی مُلی صفر باشند).

به چنین نقطه ای یک نقطه ی آرئوترب می گویند. وقت ی محلول ی با این ترکیب می جوشد، ترکیب - بخار - آن همان ترکیب - مایع است.

4 محلول‌ها ی دوسازنده‌ای

برا ی محلول‌ها بی که از فقط دوسازنده ساخته شده اند، (25) را می شود چنین نوشت.

$$\begin{aligned} \left(\frac{\partial P}{\partial x^G} \right)_T &= \frac{1}{v^L - v^G} \left(\frac{x^L}{x^G} - \frac{1 - x^L}{1 - x^G} \right), \\ &= \frac{1}{v^L - v^G} \frac{x^L - x^G}{x^G (1 - x^G)}. \end{aligned} \quad (29)$$

که به ازا ی یک i ,

$$x^I := x_i^I. \quad (30)$$

رابطه ی (29) نشان می دهد جا بی که فشار نسبت به کسر - مُلی صعودی است، کسر - مُلی در فاز - بخار بیشتر است؛ و جا بی که فشار نسبت به کسر - مُلی نزولی است، کسر - مُلی در فاز - بخار کمتر است. از ترکیب - اینها با این که جاها بی که $P^{(L)}$ و $P^{(G)}$ برابر اند همان جاها بی است که x^L و x^G برابر اند، نتیجه می شود (13) برقرار است، یعنی نمودار - $P^{(L)}$ زیر - نمودار - $P^{(G)}$ نیست.

5 مرجع

- [1] Dilip Kondepudi & Ilya Prigogine; “Modern thermodynamics from heat engines to dissipative structures”, (John Wiley & Sons, 1998) chapter 5

٧

محمد خرمی (2007/07/31) X1-046

اسم - خاص 6

- [a] Gibbs-Duhem
- [b] Cauchy-Schwarz