
گاما، شماره ۲۲، بهار ۱۳۸۸

نقطه ی سه‌گانه، و فشار-بخار^۱

X1-045 (2007/06/29)

mamwad@mailaps.org

محمد خرمی

نقطه ی سه‌گانه ی هر ماده نقطه‌ای است که در آن سه فاز- ماده به طور- خالص هم‌زیستی دارند. اما جاها بی دیگری هم هست که سه فاز هم‌زمان وجود داشته باشند، به شرطی که دست‌کم یکی از این فازها ناخالص باشد. یک مثال هم‌زیستی ی جامد و مایع- خالص و گاز- ناخالص است. فشار- بخار در چنین حالت‌ها بی بررسی می‌شود.

۱ مقدمه

دو فاز- I و II در تعادل- ترمودینامیکی اند وقتی پتانسیل- شیمیایی ی اجزا بی که می‌توانند بین- این فازها جایه‌جا شوند، در این دوفاز یکسان باشد:

$$\mu^I = \mu^{II}. \quad (1)$$

در غیر- این صورت ماده از فازی که پتانسیل- شیمیایی در آن بیشتر است به فازی می‌رود که پتانسیل- شیمیایی در آن کمتر است. اگر هردو ی این فازها خالص باشند، پتانسیل‌ها ی شیمیایی تابع- فقط دما و فشار اند. در این صورت (1) یک رابطه بین- دما (T) و فشار (P) است. به این رابطه خم- هم‌زیستی ی فاز- I و فاز- II می‌گویند.

^۱ این مقاله، با اجازه ی نویسنده، از منزلگاه نویسنده برداشته شده است، و همه ی حقوق آن برای نویسنده محفوظ است.

همزیستی ی سه فاز - خالص زمان ی رخ می‌دهد که پتانسیل - شیمیایی ی ماده در هر سه ی این فازها یکسان باشد. در این حالت دو رابطه بین - دما و فشار هست، که یک دما و یک فشار مشخص می‌کنند. به این نقطه نقطه ی سه‌گانه می‌گویند و آن را با (T_t, P_t) نشان می‌دهند. مثلاً در مورد - نقطه ی سه‌گانه ی آب - مایع، یخ، و بخار - آب داریم [1]

$$\begin{aligned} T_t &= 273.16 \text{ K}, \\ P_t &= 611.73 \text{ Pa}. \end{aligned} \quad (2)$$

اما بیرون - خم - همزیستی برا ی دو فاز - خالص هم می‌شود دو فاز - همزیست داشت، به شرط - این که دست کم یک ی از این دوفاز ناخالص باشد. یک مثال - همزیستی ی آب - مایع با بخار - آب در هوا است. در این حالت (1) یک رابطه بین - سه متغیر - دما، فشار، و کسر - ماده (در فاز - ناخالص) است. به همین ترتیب، در همzیستی ی سه فاز که یک ی از آن‌ها ناخالص است دو رابطه بین - سه متغیر - دما، فشار، و کسر - ماده است، که یک دما و یک فشار - معین را مشخص نمی‌کنند.

2 همzیستی ی یک فاز - خالص با بخار

رابطه ی (1) می‌شود

$$\mu^I(T, P) = \mu^G(T, P, x), \quad (3)$$

که μ^G پتانسیل - شیمیایی ی بخار است. این کمیت تابع - دما، فشار، و کسر - ماده در فاز - گاز است (البته دقیق‌تر این است که تابع - کسر - همه ی ماده‌ها ی مختلف در فاز - گاز است). برا ی مخلوط‌ها ی گازی ی نزدیک به گاز - کامل، بسته‌گی ی پتانسیل - شیمیایی ی بخار به فشار (- کلی) و کسر - ماده بسیار ساده است. در این حالت وجود - بقیه ی مواد در فاز - گاز اثری بر پتانسیل - شیمیایی ی ماده ی موردنظر در فاز - گاز ندارد، یعنی

$$\mu^G(T, P, x) = \mu_0^G(T, P^G), \quad (4)$$

که μ_0^G پتانسیل شیمیایی گاز- خالص و P^G فشار- جزئی ماده ی مورد نظر در فاز- گاز است. به P^G فشار بخار- ماده می گوییم.

رابطه ی (4) یک معادله برا ی P^G در حالت تعادل می دهد. به P^G در حالت تعادل فشار بخار- اشباع می گوییم و آن را با P_s نشان می دهیم. داریم

$$\mu^I(T, P) = \mu_0^G(T, P_s). \quad (5)$$

بسته گی ی μ به P به این شکل است

$$\left(\frac{\partial \mu}{\partial P} \right)_T = v, \quad (6)$$

که v حجم- ویژه (مُلی) است. داریم

$$P^G v^G = RT, \quad (7)$$

که R ثابت- گازها است. به این ترتیب،

$$\left(\frac{\partial \mu_0^G}{\partial P^G} \right)_T = \frac{RT}{P^G}, \quad (8)$$

که از آن نتیجه می شود

$$\mu_0^G(T, P^G) = \mu_0^G(T, P') + RT \ln \frac{P^G}{P'}, \quad (9)$$

که P' یک فشار- دلخواه است. به این ترتیب، از معادله ها ی (5) و (9) نتیجه می شود

$$\mu^I(T, P) = \mu_0^G(T, P') + RT \ln \frac{P_s}{P'}, \quad (10)$$

یا

$$P_s = P' \exp \left[\frac{\mu^I(T, P) - \mu_0^G(T, P')}{RT} \right]. \quad (11)$$

این معادله P_s را به ازا ی همه ی مقدارها ی T و P می دهد. البته بر مقدار P_s یک قيد هست و آن این که این مقدار نمی تواند از P بیشتر شود:

$$P_s \leq P. \quad (12)$$

P' دلخواه است. از جمله می شود آن را همان P گرفت. در این صورت شرط (12) می شود

$$\mu^I(T, P) \leq \mu_0^G(T, P), \quad (13)$$

یعنی پتانسیل شیمیایی ی ماده در فاز I باید نابزرگتر از پتانسیل شیمیایی ی گاز خالص باشد. اگر این شرط نقض شود، همه ی ماده بخار می شود.

جا یی که پتانسیل شیمیایی ی ماده در فاز I با پتانسیل شیمیایی ی گاز خالص برابر می شود، خم هم زیستی ی فاز I و گاز خالص است. روی این خم فشار (P_c) تابع دما است:

$$\mu^I(T, P_c) = \mu_0^G(T, P_c). \quad (14)$$

از (6) نتیجه می شود

$$\left\{ \frac{\partial [\mu_0^G(T, P) - \mu^I(T, P)]}{\partial P} \right\}_T = v^G - v^I. \quad (15)$$

به این ترتیب معلوم می شود اگر $(v^G - v^I) \mu_0^G(T, P) - \mu^I(T, P)$ مثبت باشد، $v^G - v^I$ بر حسب فشار صعودی است. پس اگر حجم ویژه در فاز گاز خالص بیشتر از حجم ویژه در فاز I باشد (که قاعدهاً چنین است) شرط (13) می شود

$$P \geq P_c(T). \quad (16)$$

این شرط یعنی در فشارها ی کمتر از $P_c(T)$ فاز I نداریم. اما در فشارها ی بیشتر از $P_c(T)$ هم فاز I داریم و هم فاز گاز، که البته فاز گاز خالص نیست. با استفاده از (14)، مقدار P_s را به این شکل هم می شود نوشت.

$$P_s(T, P) = P_c(T) \exp \left\{ \frac{\mu^I(T, P) - \mu^I[T, P_c(T)]}{RT} \right\}. \quad (17)$$

این رابطه از جمله نشان می‌دهد P_s از P_c ناکوچک‌تر است. از ترکیب این با (12) نتیجه می‌شود

$$P_c(T) \leq P_s(T, P) \leq P, \quad (18)$$

که البته شرط سازگاری ی آن (16) است.
داریم

$$\mu^I(T, P) - \mu^I[T, P_c(T)] = \bar{v}^I [P - P_c(T)], \quad (19)$$

که \bar{v}^I مقداری بین کمینه و بیشینه ی حجم مُلی از $P_c(T)$ تا P است. عملاً جزو قوتی که فاز-I مایع ی نزدیک به نقطه ی بحرانی است، در فشارها ی معمولی طرف راست عبارت بالا بسیار کوچک‌تر از (RT) است. برای یک مایع یا جامد معمولی در فشارها و دمایها ی معمولی، حجم مُلی از مرتبه 10^{-3} برابر حجم مُلی ی گازی از همان جنس در همان وضعیت است. پس در این حالت طرف راست عبارت بالا از مرتبه $10^{-3} RT$ است. به این ترتیب، در چنین حالت‌ها یی

$$P_s(T, P) \approx P_c(T). \quad (20)$$

به طور خلاصه، اگر فشار از $P_c(T)$ کمتر باشد فاز-I باقی نمی‌ماند. وقتی فشار برابر $P_c(T)$ است، ماده در فاز-I با گاز-H بالصور در تعادل است. وقتی فشار از $P_c(T)$ بیشتر شود، ماده در فاز-I با ماده در فاز-گاز در تعادل است، اما گاز بالصور نیست و فشار بخار-ماده در آن بین $P_c(T)$ و P است.

معادله ی (14) بسته‌گی ی P_c به T را می‌دهد. این بسته‌گی را می‌شود به شکل یک معادله ی دیفرانسیل نوشت. برای این کار توجه می‌کنیم که

$$\left(\frac{\partial \mu}{\partial T} \right)_P = -s, \quad (21)$$

که s انترپی ی ویژه (مُلی) است. از (14) نسبت به T مشتق می‌گیریم. نتیجه می‌شود

$$-(s^G - s^I) + (v^G - v^I) \frac{dP_c}{dT} = 0, \quad (22)$$

یا

$$\frac{dP_c}{dT} = \frac{q}{T \Delta v}, \quad (23)$$

که q گرما ی نهان - ویژه (مُلی) ی گذار، و Δv تغییر حجم - ویژه (مُلی) ی گذار است. گذار از فاز-I به فاز-گاز نوعاً گرمایش - افزایش حجم هم راه است. پس P_c نسبت به T صعودی است.

رابطه ی P_c بر حسب T را می‌شود وارون کرد. تعریف می‌کنیم

$$P_c[T_c(P)] := P. \quad (24)$$

اگر T کوچکتر از $T_c(P)$ باشد، فاز-I در تعادل با گاز-نالخلص داریم، یعنی P_s کمتر از P است. اگر T برابر $T_c(P)$ باشد، فاز-I در تعادل با گاز-خلص داریم. وقتی فاز-I مایع است، اینجا است که جوشیدن رخ می‌دهد. اگر T بزرگتر از $T_c(P)$ باشد، فقط گاز داریم.

3 هم زیستی ی دو فاز- خالص با بخار

نقطه ی سهگانه ی تعادل - فاز-I، فاز-II، و گاز- خالص نقطه ای است که در آن پتانسیل - شیمیابی ی ماده در این سه فاز یکسان است:

$$\mu^I(T_t, P_t) = \mu_0^G(T_t, P_t), \quad (25)$$

$$\mu^{II}(T_t, P_t) = \mu_0^G(T_t, P_t), \quad (26)$$

$$\mu^I(T_t, P_t) = \mu^{II}(T_t, P_t). \quad (27)$$

البته فقط دو تا از اين معادله ها مستقل از هم اند. اين معادله ها مقدار P_t و T_t را تعبيين می کنند. اما ممکن است دوفاز I و II در دماي T_p و فشار P با هم و با گاز ناخالص با فشار جرئي P_p در تعادل باشند. در اين حالت داريم

$$\mu^I(T_p, P) = \mu_0^G(T_p, P_p), \quad (28)$$

$$\mu^{II}(T_p, P) = \mu_0^G(T_p, P_p), \quad (29)$$

$$\mu^I(T_p, P) = \mu^{II}(T_p, P). \quad (30)$$

با ز هم فقط دو تا از اين معادله ها مستقل از هم اند. معادله ي سهوم خم - همزیستی ي فازهاي I و II را می دهد. شكل - دیفرانسیلی ي اين معادله می شود

$$\frac{dT_p}{dP} = \frac{v^I - v^{II}}{s^I - s^{II}}. \quad (31)$$

با استفاده از اين معادله، مشتق - مثلاً معادله ي (28) نسبت به T_p می شود

$$-s^I + \frac{s^I - s^{II}}{v^I - v^{II}} v^I = -s^G + v^G \frac{dP_p}{dT_p}, \quad (32)$$

واز آن،

$$\frac{dP_p}{dT_p} = \frac{v^I (s^G - s^{II}) - v^{II} (s^G - s^I)}{v^G (v^I - v^{II})}. \quad (33)$$

این رابطه را به اين شكل هم می شود نوشت:

$$\frac{dP_p}{dP} = \frac{v^I (s^G - s^{II}) - v^{II} (s^G - s^I)}{v^G (s^I - s^{II})}. \quad (34)$$

این رابطه ها بر حسب - گرماتی نهان - گذار به فاز - گاز می شوند

$$\frac{dP_p}{dT_p} = \frac{v^I q^{II} - v^{II} q^I}{T_p v^G (v^I - v^{II})}, \quad (35)$$

$$\frac{dP_p}{dP} = \frac{v^I q^{II} - v^{II} q^I}{v^G (q^{II} - q^I)}. \quad (36)$$

آب ۴

با استفاده از (23) می‌شود برا ی گذار مایع به بخار P_c بر حسب T را حساب کرد. یک تقریب در (23) این است که از حجم - مُلی ی آب در برابر - حجم - مُلی ی گاز جسم بپوشیم. گاز را هم کامل می‌گیریم. در این صورت (23) می‌شود

$$\frac{dP_c}{dT} = \frac{q P_c}{R T^2}. \quad (37)$$

اگر q را هم ثابت بگیریم، جواب - معادله ی بالا می‌شود

$$\frac{P_c(T)}{P_c(T')} = \exp \left[\frac{q}{R} \left(\frac{1}{T'} - \frac{1}{T} \right) \right]. \quad (38)$$

از [1] داریم

$$q(T_0) = 2.5 \times 10^3 \frac{\text{J}}{\text{g}}, \quad (39)$$

که T_0 دما ی ذوب - یخ در فشار - یک جو (P_0) است. از اینجا نتیجه می‌شود

$$\frac{P_c(T)}{P_c(T_0)} = \begin{cases} 2.0, & T = 10^\circ \text{C} \\ 7.1, & T = 30^\circ \text{C} \\ 2.1 \times 10^2, & T = 100^\circ \text{C} \end{cases}. \quad (40)$$

نتیجه ی تجربی از [1] این است.

$$\frac{P_c(T)}{P_c(T_0)} = \begin{cases} 2.0, & T = 10^\circ \text{C} \\ 7.0, & T = 30^\circ \text{C} \\ 1.7 \times 10^2, & T = 100^\circ \text{C} \end{cases}. \quad (41)$$

علت - تفاوت - این نتیجه‌ها (به ویژه در $T = 100^\circ \text{C}$) عمدتاً این است که در گستره ی

دما ی از 0°C تا 100°C مقدار q ثابت نیست. از [1] داریم

$$q(T = 100^\circ \text{C}) = 2.26 \times 10^3 \frac{\text{J}}{\text{g}}. \quad (42)$$

با مقدار -

$$\bar{q} = 2.4 \times 10^3 \frac{\text{J}}{\text{g}}, \quad (43)$$

نتیجه ی نظری در $T = 100^\circ \text{C}$ همان نتیجه ی تجربی می‌شود.

از (17) و (19) مى‌شود P_s را در دمای T_0 و فشار P_0 حساب کرد. از [1] داریم

$$P_c(T_0) = 0.6 \text{ kPa}. \quad (44)$$

این مقدار بسیار کوچک‌تر از P_0 (یعنی 10^5 Pa) است. پس از (19) نتیجه مى‌شود

$$\frac{\mu^I(T_0, P_0) - \mu^I[T_0, P_c(T_0)]}{R T_0} = 7.9 \times 10^{-4}. \quad (45)$$

به این ترتیب،

$$\frac{P_s(T_0, P_0)}{P_c(T_0)} - 1 = 7.9 \times 10^{-4}, \quad (46)$$

که (20) را تعیید می‌کند.

سرانجام، فشار بخار آب در تعادل با آب و بخ را در نظر بگیرید. از (31) داریم

$$\frac{dT_p}{dP} = T_p \frac{v^I - v^{II}}{q^{II} - q^I}. \quad (47)$$

فاز I را آب و فاز II را بخ می‌گیریم. از [1] داریم

$$q^I(T_0) = 2504 \frac{\text{J}}{\text{g}},$$

$$q^{II}(T_0) = 2838 \frac{\text{J}}{\text{g}},$$

$$v^I(T_0) = 1.0002 \frac{\text{cm}^3}{\text{g}},$$

$$v^{II}(T_0) = 1.0909 \frac{\text{cm}^3}{\text{g}}. \quad (48)$$

از این جا نتیجه مى‌شود

$$\frac{dT_p}{dP} = -7.4 \times 10^{-8} \frac{\text{K}}{\text{Pa}}. \quad (49)$$

P_t خیلی کوچک‌تر از P_0 است. به این ترتیب،

$$T_0 - T_t = -7.4 \times 10^{-3} \text{ K}, \quad (50)$$

که نتیجه می‌دهد

$$T_0 = 273.15 \text{ K}. \quad (51)$$

برا ی محاسبه ی فشار بخار در تعادل با آب و یخ، از (36) داریم

$$\frac{dP_p}{dP} = \frac{P_p}{RT} \frac{v^I q^{II} - v^{II} q^I}{q^{II} - q^I}, \quad (52)$$

که در این تقریب که حجم‌ها ی مُلی، گرمایها ی نهان، و T ثابت‌اند و P_p خیل ی بزرگ‌تر از

است می‌شود P_t

$$\frac{P_p(P)}{P_t} = \exp \left(\frac{P}{RT} \frac{v^I q^{II} - v^{II} q^I}{q^{II} - q^I} \right), \quad (53)$$

یا

$$\frac{P_p(P)}{P_t} = \exp (2.5 \times 10^{-9} \text{ Pa}^{-1} P). \quad (54)$$

در فشارها ی معمولی نمای طرف راست بسیار کوچک‌تر از یک است. پس،

$$\frac{P_p(P)}{P_t} - 1 = 2.5 \times 10^{-9} \text{ Pa}^{-1} P, \quad (55)$$

که از آن نتیجه می‌شود

$$\frac{P_p(P_0)}{P_t} - 1 = 2.5 \times 10^{-4}. \quad (56)$$

توجه داریم که

$$P_t = P_s(T_t, P_t),$$

$$P_c(T_0) = P_s[T_0, P_c(T_0)]. \quad (57)$$

از (17) دیده می‌شود

$$\left[\frac{\partial P_s(T, P)}{\partial P} \right]_T = \frac{v^I P_s(T, P)}{RT}. \quad (58)$$

طرف راست این عبارت براي آب و در نزديکی ي نقطه ي سهگانه بسيار کوچک (از مرتبه ي 10^{-5}) است. به اين ترتيب تفاضل دومعادله ي (57) مى شود

$$P_t - P_c(T_0) = \left[\frac{dP_c(T)}{dT} \right]_{T=T_0} (T_t - T_0). \quad (59)$$

با استفاده از (23) و تقریب‌ها يی که قبلاً هم به کار رفت، نتیجه مى شود

$$\frac{P_t}{P_c(T_0)} - 1 = 5.4 \times 10^{-4}. \quad (60)$$

با استفاده از

$$P_p(P_0) = P_s(T_0, P_0), \quad (61)$$

یک نتیجه ي رابطه‌ها ي (46)، (56)، و (60) مى شود

$$\left[\frac{P_s(T_0, P_0)}{P_c(T_0)} - 1 \right] = \left[\frac{P_s(T_0, P_0)}{P_t} - 1 \right] + \left[\frac{P_t}{P_c(T_0)} - 1 \right], \quad (62)$$

که در واقع نوع ي تحقیق سازگاری ي نتایج هم هست.

5 مرجع

- [1] "CRC handbook of chemistry and physics", 80th edition (The Chemical Rubber Company, 1999) (6-3)-(6-15)