## CAP.C432 相平衡解析

第2回 「状態方程式」

物質理工学院 応用化学系 下山 裕介

- 10/3 第1回「グループ寄与法による純物質の物性推算」
- 10/10 第2回「状態方程式」
- 10/17 第3回「状態方程式・活量係数」
- 10/24 第4回「活量係数式」
- 10/31 第5回「活量係数式・気液の計算」
- 11/7 第6回「固液平衡の計算」
- 11/14 第7回「高分子系の相平衡計算」
- 11/21 第8回 確認試験

講義資料は、OCWより各自入手すること.

物質の量 (n) と圧力 (p)・体積 (V)・温度 (T)の関係式

$$p = p(T, V, n_1, n_2, \dots, n_i, \dots)$$

- ✓ 広い温度・圧力範囲における物性値の推算
- ✓ 熱力学関係式へ, pVT 関係(状態方程式)を導入
- ✓ 熱力学状態量 (エンタルピー, エントロピー, 自由 エネルギー, 化学ポテンシャル, フガシティー)を 表現できる.

相平衡・輸送物性(粘度・拡散係数) の予測・解析

### 熱力学状態量とpVT 関係

エンタルピー

$$H = \int_{V}^{\infty} p - T \left( \frac{\partial p}{\partial T} \right)_{V, n_i} dV + pV + \sum_{i} n_i U_i^{o}$$

Gibbs自由エネルギー

$$G = \int_{V}^{\infty} \left[ p - \frac{nRT}{V} \right] dV - RT \sum_{i} n_{i} \ln \frac{V}{n_{i}RT}$$

 $+ pV + \sum n_i (U_i^{\text{o}} - TS_i^{\text{o}})$ 

フガシティー

$$RT \ln \frac{f_i}{x_i p} = \int_{V}^{\infty} \left[ \left( \frac{\partial p}{\partial n_i} \right)_{T, V, n_{j \neq i}} - \frac{RT}{V} \right] dV - RT \ln Z$$

$$Z = \frac{pV}{RT}$$

$$Z = \frac{pV}{nRT}$$

### 理想気体 (ideal gas) の状態方程式

- ✓ 分子間相互作用を無視
- ✓ 分子サイズ(大きさ)を無視

1662年 Boyle(-Marriott)の法則

$$pV = \text{const.}$$

1787年 Charles(-Gay-Lussac)の法則

$$\frac{V}{T} = \text{const.}$$

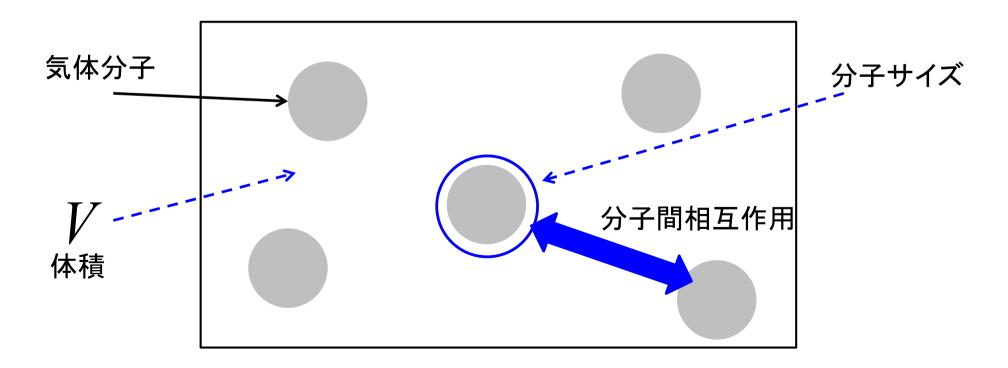
### 理想気体 (ideal gas) の状態方程式

$$pV = nRT$$
 R: 気体定数,  $R = 8.314 \text{ Jmol}^{-1} \text{ K}^{-1}$ 

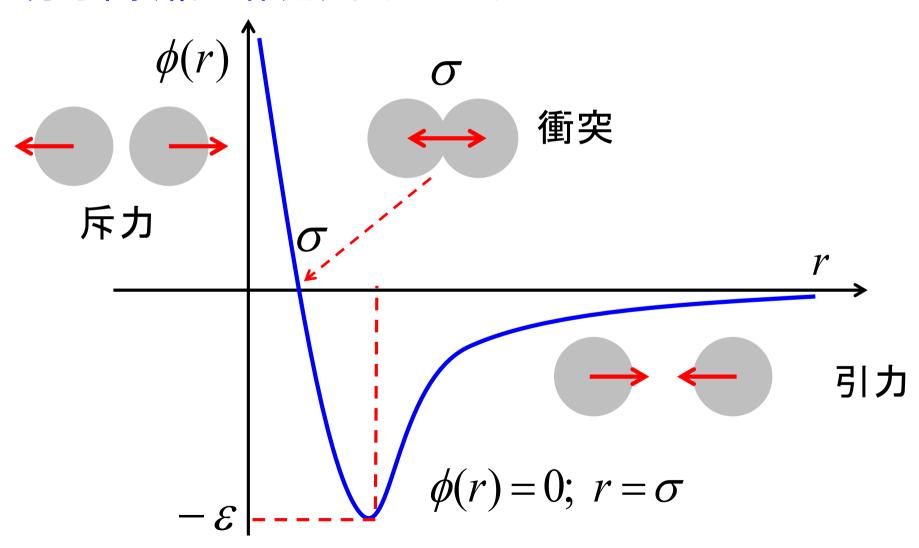
- ✓ 常温・常圧付近では、理想気体と近似できる.
- ✓ 高温・低密度(低圧)でも、理想気体と近似できる.
  - → 分子間距離が非常に長くなるため.
  - → 分子間力が非常に小さくなるため.

### 実在気体(real gas) の状態方程式

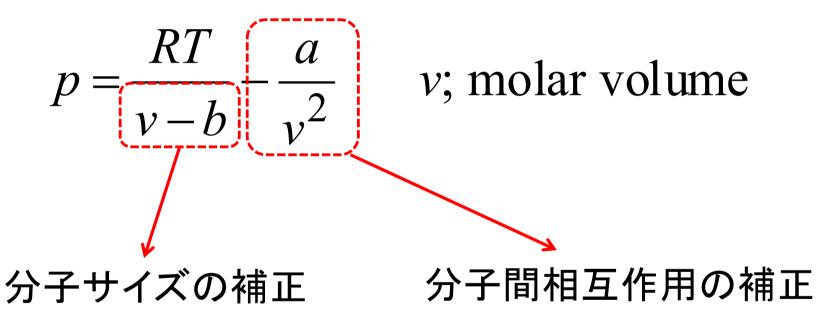
- ✓ 分子サイズ(大きさ)が無視できない.
- ✓ 分子間相互作用(分子間力)が存在する.



### 分子間(相互作用)ポテンシャル



#### van der Waals式 (1910年, オランダ)

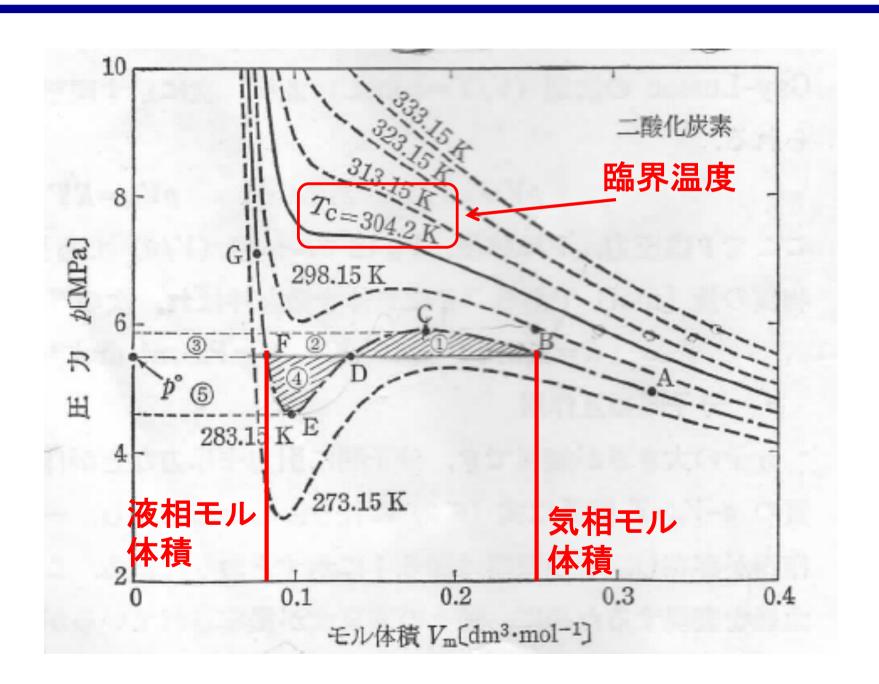


a; energy parameter

b; size parameter

臨界温度・臨界圧力 から求められる.

# CO<sub>2</sub>のpVT関係



#### 臨界点では,

$$\left(\frac{\partial p}{\partial v}\right)_{Tc} = 0, \quad \left(\frac{\partial^2 p}{\partial v^2}\right)_{Tc} = 0$$

臨界点の条件を適用し, van der Waals式のエネルギー・ サイズパラメータが求められる.

$$a = \frac{27R^2T_c^2}{64p_c}, \qquad b = \frac{RT_c}{8p_c}$$

#### 演習 2.1

Van der Waals式のエネルギー・サイズパラメータa, bと、臨界温度・臨界圧力の関係式を導け、

$$a = \frac{27R^2T_c^2}{64p_c}, \qquad b = \frac{RT_c}{8p_c}$$
 $a = \frac{9}{8}RT_cv_c, \qquad b = \frac{v_c}{3}$ 

演習 2.1(解答)

演習 2.1(解答)

演習 2.1(解答)

#### van der Waals状態方程式

$$p = \frac{RT}{v - b} \frac{a}{v^2}$$

a, b; 物質固有の臨界定数(温度・圧力・体積)より求める.

### モル体積(密度)の算出方法

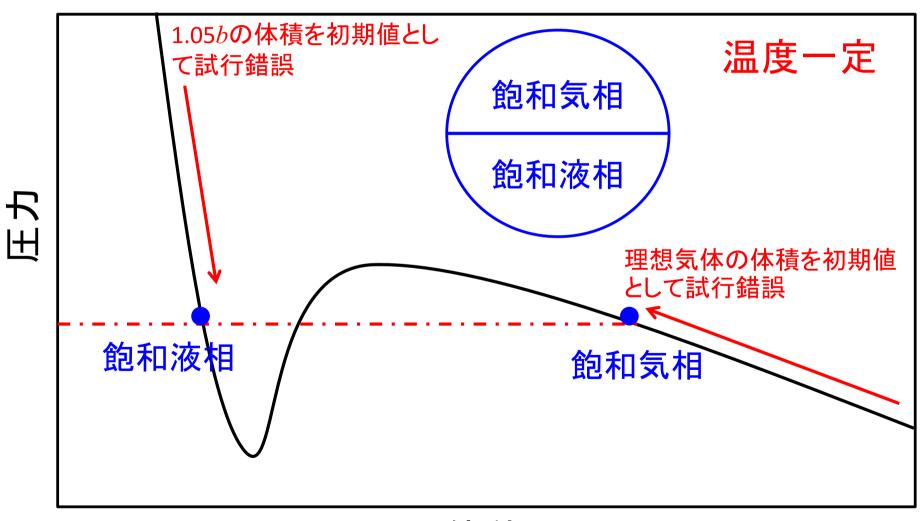
- ✓ 実際のプロセス運転では,温度・圧力を操作する 場合が多い.
- ✓ 温度・圧力 → 密度の解析が有用となる.

### モル体積(密度)の算出方法

$$p = \frac{RT}{v + b} - \frac{a}{v^2}$$

- ✓ vの3次方程式である.
- ✓ 解析的にνを求めるのは困難.
- ✓ 目的とする温度・圧力を満たすモル体積を試行 錯誤法により求める.

#### モル体積(密度)の算出における試行錯誤法



モル体積

(a) Redlich-Kwong (RK) 式

$$p = \frac{RT}{(v-b)} \left( \frac{a}{T^{1/2}v(v+b)} \right)$$
 分子間相互作用の補正

分子サイズの補正

$$a=0.42747 \frac{R^2T_c^2}{p_c}, \quad b=0.08664 \frac{RT_c}{p_c}$$
 エネルギー(引力)パラメータ サイズ(引力)パラメータ

p; pressure, T; temperature

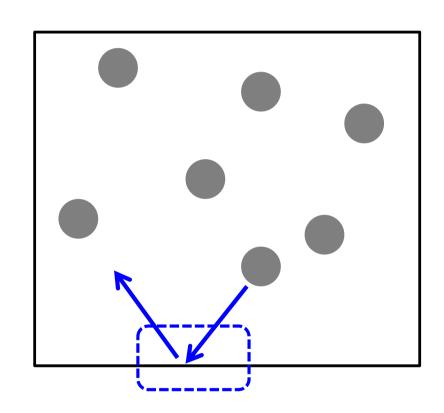
R; gas constant, v; molar volume

### 引力項(パラメータ)補正の比較

✓ van der Waals式

$$\left(\frac{1}{v}\right) \times \left(\frac{1}{v}\right) \times a \longrightarrow \left(-\frac{a}{v^2}\right)$$

壁近くの容器内部の 数密度 数密度

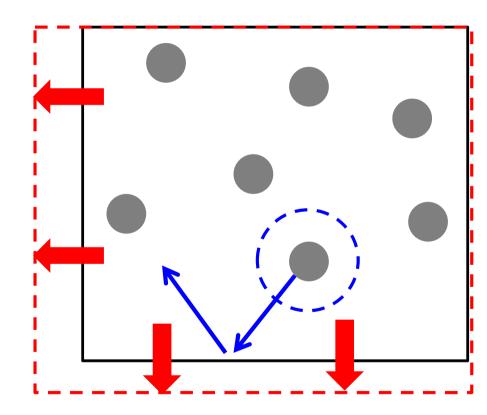


圧力は,容器の壁にぶつかる分子の衝撃力であり,分子間に引力があれば,その力は減少する.

### 引力項(パラメータ)補正の比較

✓ van der Waals式

$$\left(\frac{1}{v}\right) \times \left(\frac{1}{v}\right) \times a \longrightarrow -\frac{a}{v^2}$$



**✓** RK式

$$-\frac{a}{T^{1/2}v(v+b)}$$

温度上昇による体積の膨張

数密度における分子サイズ(中 心分子)の影響 (b) Soave-Redlich-Kwong (SRK) 式

$$p = \frac{RT}{v-b} - \frac{a}{v(v+b)}$$
 エネルギーパラメータの  
温度依存性を修正

$$a = 0.42747 \frac{R^2 T_c^2}{p_c} \alpha, \quad \alpha = \left[ 1 + m \left\{ 1 - \left( \frac{T}{T_c} \right)^{0.5} \right\} \right]^2$$

$$m = 0.480 + 1.574\omega - 0.176\omega^2$$

$$b = 0.08664 \frac{RT_c}{p_c}$$

偏心因子による物質定数

 $b = 0.08664 \frac{RT_c}{}$  → 純物質の飽和蒸気圧の 計算精度を向上させた.

(c) Peng - Robinson (PR) 式

$$p = \frac{RT}{v-b} - \frac{a}{v(v+b) + b(v-b)}$$
引力項の数密度を補正

$$a = 0.45724 \frac{R^2 T_c^2}{p_c} \alpha, \quad \alpha = \left[ 1 + m \left\{ 1 - \left( \frac{T}{T_c} \right)^{0.5} \right\} \right]^2$$

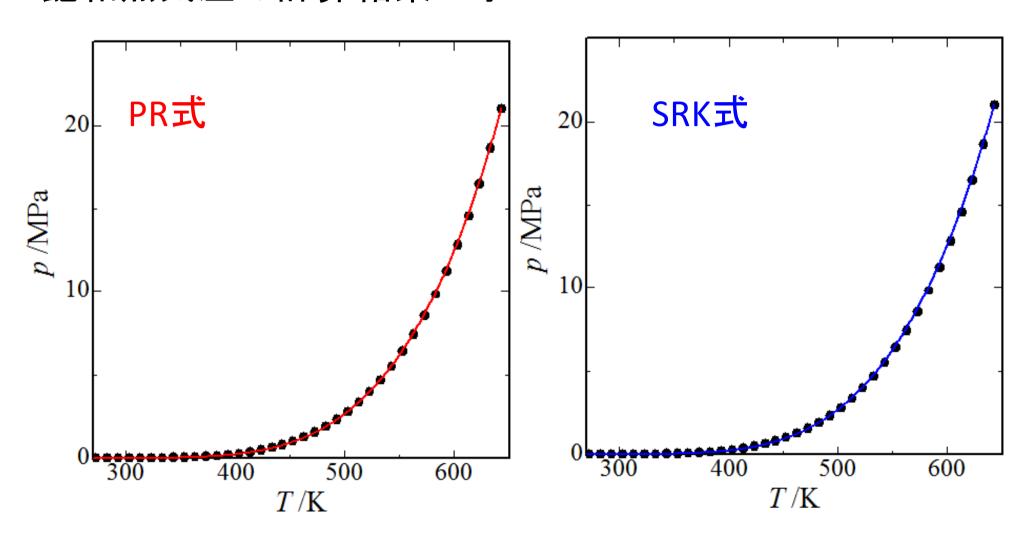
$$m = 0.37464 + 1.54226\omega - 0.26992\omega^2$$

$$b = 0.07780 \frac{RT_c}{p_c}$$

偏心因子による物質定数

b=0.07780  $\frac{RI_c}{}$  → 純物質の飽和蒸気圧の 計算精度を向上させた.

#### 飽和蒸気圧の計算結果一水



#### 演習 2.2

0°C, 72.0 g L<sup>-1</sup>の二酸化炭素の圧力 (atm)をSRK状態方程式とPR状態方程式により求め、その差を比較せよ. 気体定数 R = 0.08206 atm L mol<sup>-1</sup> K<sup>-1</sup>

二酸化炭素のモル質量: 44.01 g mol<sup>-1</sup>

演習 2.2(解答)

演習 2.2(解答)

pvT(圧力一体積一温度)関係は,高圧・高密度になるにつれて理想気体の法則から偏倚する.

#### 圧縮因子

$$Z = \frac{pv}{RT}$$

I) 理想気体

$$Z = \frac{pv}{RT} = 1 \quad (pv = RT)$$

pvT(圧力一体積一温度)関係は,高圧・高密度になるにつれて理想気体の法則から偏倚する.

#### Ⅲ) 実在気体

$$Z = \frac{pv}{RT} = 1 + \left[\frac{B}{v} + \frac{C}{v^2} + \cdots\right]$$
 (Leiden型)  
$$Z = \frac{pv}{RT} = 1 + \left[\frac{B'p + C'p^2 + \cdots}{B'p + C'p^2 + \cdots}\right]$$
 (Berlin型)

B, B': 第2ビリアル定数 C, C': 第3ビリアル定数

理想気体からの偏倚を表わす.

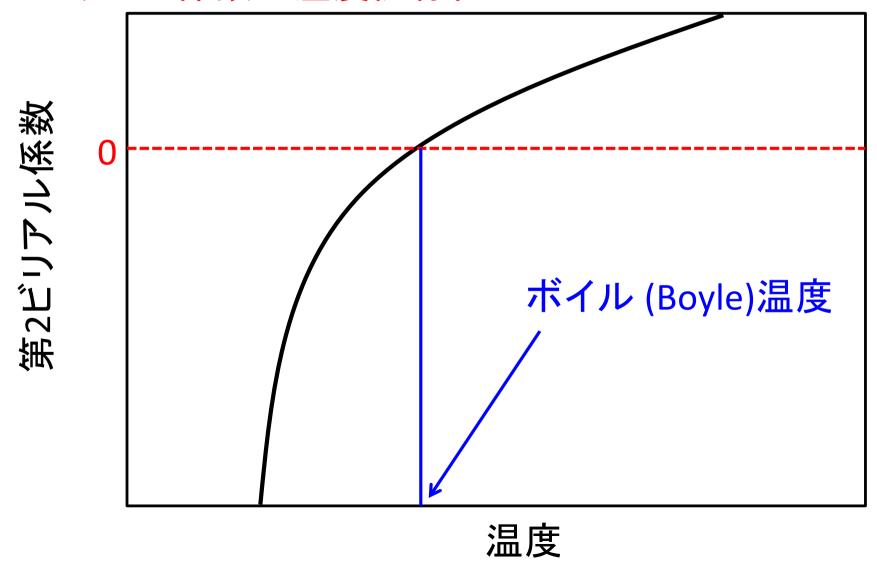
#### Leiden型ビリアル状態方程式

$$Z = \frac{pv}{RT} = 1 + \frac{B}{v} + \frac{C}{v^2} + \cdots$$
 (Leiden型)

✓ 第2,3ビリアル係数は,温度の関数である.

✓ 純物質のpvTデータにより決定される.

### 第2ビリアル係数の温度依存性



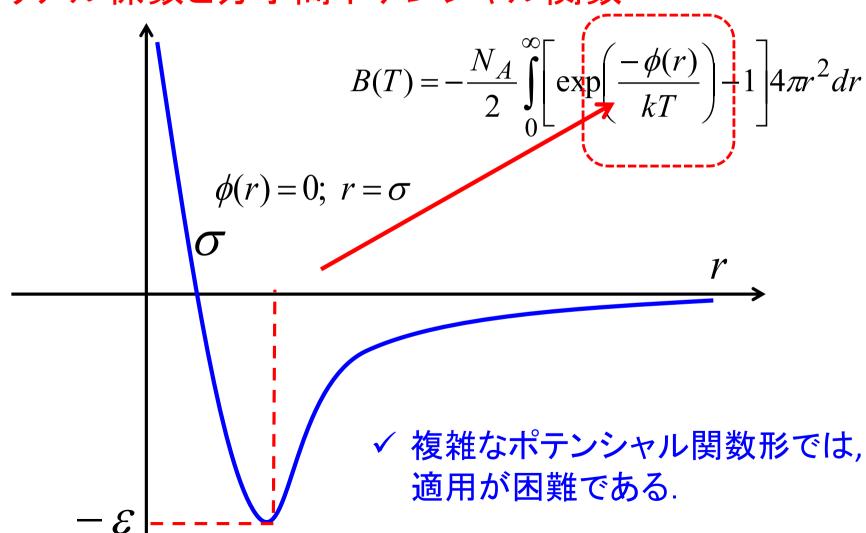
### 第2ビリアル係数と分子間ポテンシャル関数

$$B(T) = -\frac{N_A}{2} \int_{0}^{\infty} \left[ \exp\left(\frac{-\phi(r)}{kT}\right) - 1 \right] 4\pi r^2 dr$$

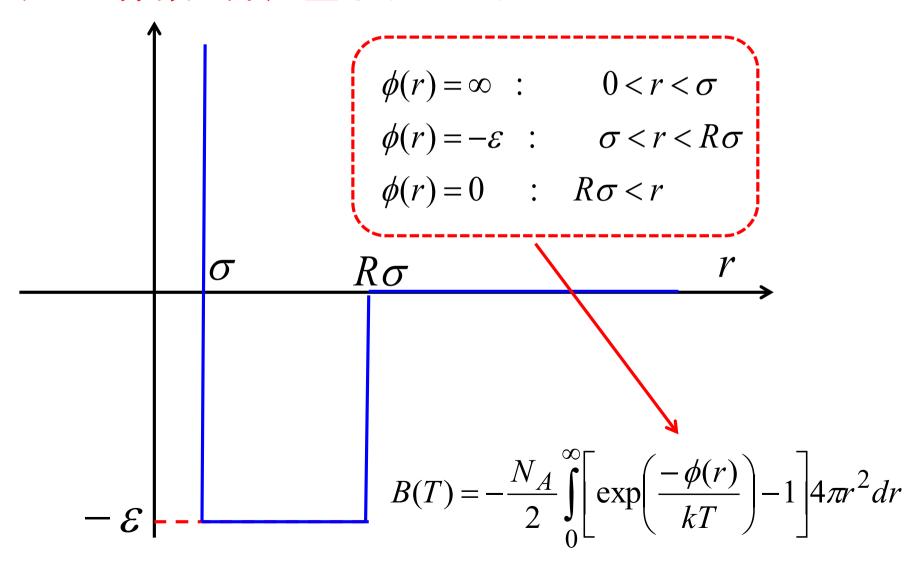
 $N_A$ ; Avogadro数, k; Boltzmann定数  $\phi(r)$ ; 分子間ポテンシャル

- ✓ 第2ビリアル係数は理想気体からの偏倚を表わすパラメータ.
- ✓ 分子間相互作用(ポテンシャル関数)と関係がある.

#### 第2ビリアル係数と分子間ポテンシャル関数



#### 第2ビリアル係数と井戸型ポテンシャル



#### 演習 2.3

井戸型ポテンシャル関数を用いて, Lieden型状態方程式の第2ビリアル係数を求めよ.

$$\phi(r) = \infty$$
 :  $0 < r < \sigma$   
 $\phi(r) = -\varepsilon$  :  $\sigma < r < R\sigma$   
 $\phi(r) = 0$  :  $R\sigma < r$ 

$$B(T) = -\frac{N_A}{2} \int_{0}^{\infty} \left[ \exp\left(\frac{-\phi(r)}{kT}\right) - 1 \right] 4\pi r^2 dr$$

演習 2.3(解答)

✓ 分子間ポテンシャル関数とpvT関係

分子に関する情報

分子間エネルギーパラメータ  $\varepsilon$  分子サイズ  $\sigma$ 



第2ビリアル係数  $B(T) = \frac{2}{3}\pi N_A \sigma^3 \left[ R^3 + e^{\varepsilon/kT} (1 - R^3) \right]$ 



ビリアル状態方程式によるpvT関係の算出

第2項まで近似したLieden型ビリアル状態方程式

$$\frac{pv}{RT} = 1 + \frac{B(T)}{v}$$

B(T); 分子間エネルギー  $\varepsilon$ , 分子サイズ  $\sigma$ より求める.

### モル体積(密度)の算出方法

- ✓ 実際のプロセス運転では,温度・圧力を操作する 場合が多い.
- ✓ 温度・圧力 → 密度の解析が有用となる.

#### 演習 2.4

0°C, 25.5 atmにおける二酸化炭素の密度 (g L⁻¹)を以下の

状態方程式により求めよ. 二酸化炭素の分子パラメータ

は,  $\varepsilon / k = 119 \text{ K}$ , R = 1.83,  $\sigma = 3.917 \text{ Åである}$ .

気体定数 R = 0.08206 atm L mol<sup>-1</sup> K<sup>-1</sup>

- 二酸化炭素のモル質量: 44.01 g mol<sup>-1</sup>
- (2次方程式を解く際には、大きい方の値を解とする)

$$\frac{pv}{RT} = 1 + \frac{B(T)}{v}$$

演習 2.4(解答)