

緒說

Chromatography 理論에 關한 考察

李 賢 九

서울大學校 工科大學 化學工學科

A Review on the Theory of Chromatography

Hyun-Ku Rhee

Department of Chemical Engineering, College of Engineering
Seoul National University

Abstract

A review of the literatures on the theory of chromatography is carried out by dividing the subject into four categories: (1) single solute system, (2) multicomponent system, (3) adiabatic adsorption process, and (4) effect of diffusion and/or non-equilibrium. Each part presents a historical survey as well as a critical review of recent advances in the field. Developments in the mathematical theory of quasilinear partial differential equations are also discussed in connection with their applications to the theory of chromatography and other related fields.

1. 序論

植物學者인 Tswett⁽¹⁾가 今世紀初에 처음으로 Chromatography 法을 發見한 後이 오늘에 이르기까지 이 分析法은 急速한 發展을 이루어 混合物에 含有된 微量 成分의 檢出, 精製 및 分離等 廣範圍한 分野에 應用되고 있으며 特히 지난 30 餘年에 걸쳐서는 同一한 原理를 利用하는 吸着工程이 各種 化學工業에 導入되어 重要한 貢獻을 하고 있으므로 많은 化學工學徒들의 關心事が 되고 있는 것은 至極히 當然한 일이다.

이와같이 Chromatography 分析法 및 吸着工程法이 發展함에 따라 이에 關한 研究도 상당한 進展을 보고 있으며 지난 6, 7 年間의 研究業績은 괄목할만한 것이다. 本稿에서는 Chromatography 理論을 考察하면서 이 分野에 公헌한 論文들을 體係的으로 소개하여 關心 있는 讀者들의 參考資料로 기여하게 한다. 그러나 方 대한 분량의 文獻들을 전부 망라할 수는 없는 것이며 筆者の 主觀的인 見解에 따라서 (1) 單一成分系, (2)

多成分系, (3) 斷熱吸着工程, 그리고 (4) 擴散 및 非平衡의 影響等 네 部門으로 區分하고 關聯된 主要文獻들을 選別하여 檢討하게 될을 附記하여 둔다.

2. 單一成分系

문현조사에 依하면 Tswett⁽¹⁾以後에 Chromatography 法의 實際 應用이 活發하였던 것^(2,3)과는 對照的으로 그 理論에 關한 研究는 오래 缺如되어 있었으며 1940 年에 Wilson⁽⁴⁾이 相平衡을 假定하고 擴散效果를 無視하여 物質收支式을 유도한 것이 最初의 試圖였던 것으로 看做된다. 곧 이어 Martin 과 Synge⁽⁵⁾는 有効理論段의 概念을 導入하여 한 理論段內의 吸着成分은 n 個의 段을 通過한 後에는 \sqrt{n} 個의 段에 걸쳐 分布되는 것을 證明하고 實驗結果로부터 한 理論段의 높이가 10^{-3}cm 程度임을 例示하였다. 따라서 吸着成分이 軸方向으로 10 cm 移動할 때의 分散幅은 1 mm 程度에 不過하므로 實제로 Chromatography 分析에서는 平衡을 假定하고 擴散效果를 無視할 수 있음을 입증한 셈이다.

이에 근거하여 1943년에 Weiss⁽⁶⁾와 DeVault⁽⁷⁾는 獨自의으로 Wilson 이 유도한 一次偏微分方程式을 解析하여 單一成分系 Chromatography 理論의 根幹을 세웠다. 固定層의 通過率을 ϵ , 流速을 u , 流體相 및 固體相에서의 吸着成分의 물濃度를 각각 c 및 n 라고 하면 軸方向의 距離 x 에서 時間 t 때의 物質收支式은 다음과 같다.

$$\epsilon u \frac{\partial c}{\partial x} + \frac{\partial}{\partial t} \{ \epsilon c + (1-\epsilon) n \} = 0 \quad (2.1)$$

$$n = f(c) \quad (2.2)$$

(2.2) 式은 吸着等溫式(adsorption isotherm)을 나타내며 大部分의 境遇函數 f 는 非線形이고

$$f'(c) > 0, f''(c) < \quad (2.3)$$

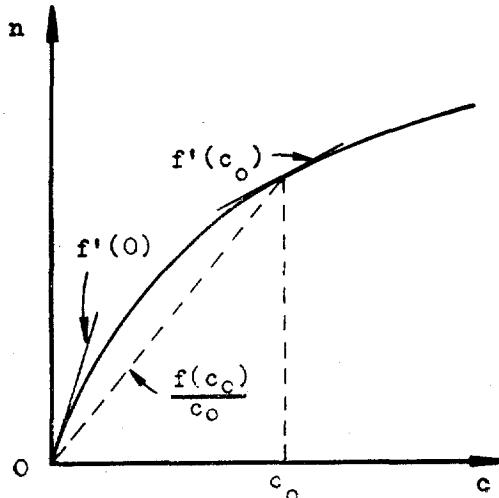
의 條件을 滿足한다. Langmuir 等溫式이나 Freundlich 等溫式들은 모두 이 部類에 屬한다.

數學理論에 依하면⁽⁸⁾ (2.1) 式은 媒介變數形으로 變換될 수 있으며

$$\frac{dx}{ds} = \epsilon u, \quad \frac{dt}{ds} = \epsilon + (1-\epsilon) f'(c), \quad \frac{dc}{ds} = 0 \quad (2.4)$$

따라서 다음 式으로 決定되는 特性曲線(characteristics)上에서 濃度 c 가 不變임을 알 수 있다. 即

$$u \frac{dt}{dx} = 1 + \frac{1-\epsilon}{\epsilon} f'(c) \equiv \sigma(c) \quad (2.5)$$



(a) Adsorption isotherm

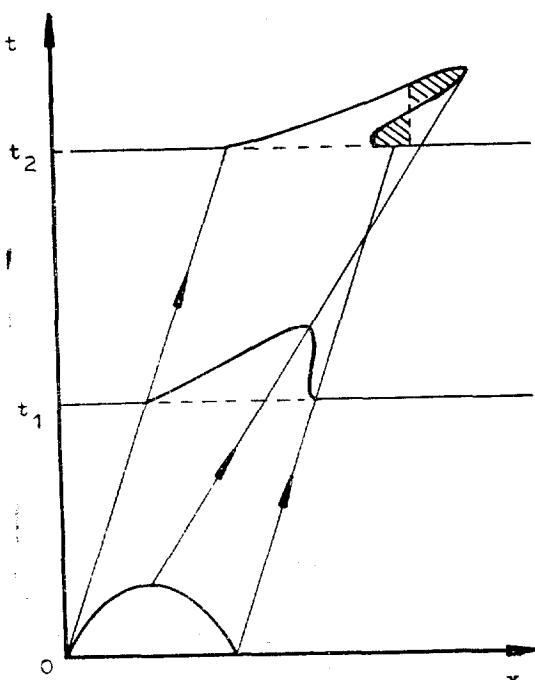
주어진 濃度 c 에 對하여 σ 의 值은 一定하므로 特性曲線은 曲直線으로 주어지나 c 의 値이 變化에 따라서 그 기울기가 變하므로 Fig. 1에서 圖解한 것과 같은 問題가 야기된다.

即 濃度가 클수록 特性曲線의 기울기가 작아지므로 濃度의 分布曲線은 時間의 經過와 함께 變形되어 一定한 時間이 지난 後에는 한 地點에서 3個의 서로 다른 濃度의 值이 對應하게 되는 모순이 나타나는 것이다. 이것은 實제로 不可能한 現象이며 이 모순을 克服하기 为하여 De Vault는 濃度의 不連續分布概念을 導入하고 Fig. 1에 나타낸 것과 같이 等面積의 條件을 適用하였다.

그러나 一般的의 方法은 物質保存의 法則에서 出發하며 이 境遇에는 “濃度의 不連續線은 그 線上에 物質이 축적되지 않도록 適切한 速度로 移動한다”로 表現할 수 있고 이를 數式化하면 다음과 같다⁽⁸⁾.

$$u \frac{dt}{dx} = 1 + \frac{1-\epsilon}{\epsilon} \frac{[n]}{[c]} \equiv \sigma_d \quad (2.6)$$

여기서 $[]$ 는 不連續線 兩便의 濃度差를 表示하며, σ_d 는 그 不連續線의 移動方向을, 그리고 그 逆數는 移動速度를 나타낸다. 따라서 不連續線의 位置는 (2.6) 式으로 完全히 決定된다.



(b) Physical plane portrait

Fig. 1. A schematic for the propagation of concentration wave.

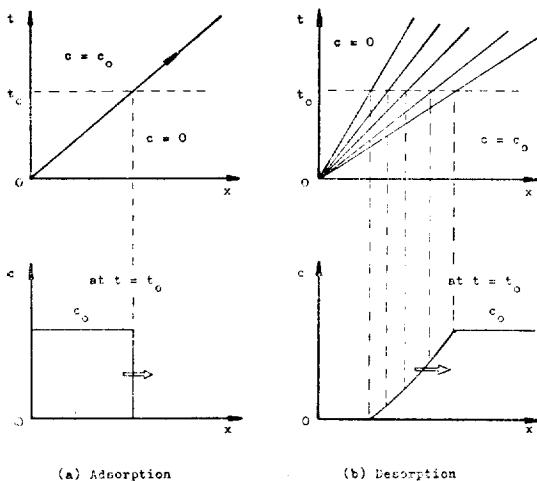


Fig. 2 Illustration of analysis.

한편 (2.5)式은 濃度가 不連續的으로 變할때 그 變化의 方向을 規定하고 있지 않으나 Fig. 1을 參照하면 “不連續線에서는 濃度가 x -方向으로 減少한다”는 것을 쉽게 알 수 있다. 이와같이 濃度變化의 方向을 規定하는 條件을 “Entropy 條件”이라고 부르는데 이 用語는 암축성 유체의 理論에서 起源된 것이다.

以上의 論議를 綜合하면 通常의 吸着과 脫着工程을 Fig. 2에 나타낸 것과 같이 간단히 分析할 수 있다. 吸着時에는 $c=0$ 인 固定界에 吸着成分의 濃度가 c_0 되는 流體를 注入하게 되므로 “Entropy 條件”에 依하면 그 濃度分布가 不連續的으로 되고 그 不連續線은

$$\sigma_d = 1 + \frac{1-\epsilon}{\epsilon} \frac{f(c_0)}{c_0} \quad (2.7)$$

의 方向을 따라서 移動한다. 兩便의 濃度가 一定하게 維持되므로 그 方向은 一定하고 따라서 不連續線의 傾斜은 直線으로 주어진다.

脫着時에는 그 形便이 吸着時와는 反對이며 x -方向으로 濃度가 零에서부터 c_0 로 增加하므로 濃度分布는連續的으로 되며 각 濃度값에 對應하는 特性曲線을 (x, t) -平面上에 그려 넣고 그로부터 任意時間에서의 濃度分布曲線을 求하게 된다.

萬一 吸着等溫式 f 의 二次導函數가 陽인 境遇에는 “Entropy 條件”이 反對로 되고 Fig. 2의 例示도 適切하게 變更되어야 한다. 그 後 Glueckauf⁽¹⁰⁾는 f 의 二 次導函數의 符號가 陰에서 陽으로 變하는 Sigmoid型 (B. E. T. 等溫式)의 境遇에 對하여 그 理論을 확장하여 吸着 및 脫着時의 濃度分布가 一部는 不連續, 그리

고 殘餘部分은 連續的으로 되는 것을 밝혔다.

한편 Sillen⁽¹¹⁾은 獨自의로 理論을 展開하여 以上의 것과 同一한 結論에 到達하였고 Goldstein과 Murray^(12,13)는 反應速度論의 見地(kinetic theory)에서 出發하여 求한 濃度分布式의 極限을 取하면 平衡을 假定하여 求한 濃度分布式과 같게 된다는 것을 證明하여 數學的인 뒷받침을 強化하였다.

吸着에 이어 脫着過程이 繼續되는 Chromatographic process의 分析은 Weiss⁽⁶⁾, De Vault⁽⁷⁾ 및 Glueckauf⁽¹⁰⁾에 依하여 試圖된 바 있으나 最近에 더욱 積極하여 광범위한 進展이 이루되었다. (Rhee⁽¹⁴⁾, Aris and Amundson⁽¹⁵⁾) 여기서는 吸着段階의 不連續分布와 脫着段階의 連續分布사이에 일어나는相互作用을 Wave interaction⁽⁹⁾의 見地에서 分析하여 不連續線의 減連移動 경路를 求하였다.

이와같이 chromatography의 理論的인 研究가 進展되는 동안에 (2.1)式과 같은 擬線形偏微分方程式(quasi-linear partial differential equation)의 數學的理論 展開가 活發하여 1954年에 Lax는 weak solution의 概念을 導入하여 그 解法을 體系化하였고^(14,15) Oleinik^(16,17)는 一般解의 uniqueness와 stability를 分析하였으며 Aris와 Amundson⁽¹⁸⁾은 광범위한 應用을 다루었다.

그리하여 單一成分系, 非擴散, 平衡 Chromatography의 理論은 數學的인 面에서도 모순이 克服되고 그 體系가 確立되었다.

3. 多成分系

Wilson⁽⁴⁾은 1940年 처음으로 多成分系 Chromatography에 對하여 平衡 및 非擴散性을 假定하고 物質收支式을 유도하였으나 數學的인 處理過程에서 各成分間의相互作用을 考慮에 넣지 않아 그 以上的 公理은 하지 못하였고 그 後 DeVault⁽⁷⁾는 具體的인 數式 展開에는 이르지 못하였지만 상세한 討論을 發表하여 理論展開의 올바른 方向을 提示하였다.

한편 Walter⁽²⁰⁾는 ion 交換系의 塊遇와 같이 吸着된 成分과 流體相의 成分間에 化學平衡關係가 成立한다고假定하여 二成分系 Chromatography의 吸着過程을 成功的으로 解析하였다. 그러나 이 무법의 括目 할만한 公理은 Glueckauf에 依한 일련의 論文^(21~25)에서 發見되며 實제로 二成分系 Chromatography 理論은 이 때에 이미 確立된 셈이었다⁽²⁵⁾. 같은 때에 Offord와 Weiss⁽²⁶⁾ 그리고 Sillen⁽¹¹⁾은 各各 獨自의로 理論을 展開하였으나 Bayle과 Klinkenberg⁽²⁷⁾에 依하여 상세

하게 比較, 檢討된 바와 같이 Glueckauf⁽²⁵⁾를 능가하는 貢獻은 하지 못하였다.

그 後 18 年이 經過한 1967 年에 이르러 비로서 多成分系 Chromatography 理論에 關한 研究結果가 發表되기始作한 것은 그만큼 이 問題가 難解한 것임을暗示한다고 보겠다. 이 무렵 California 大學校의 Klein, Tondeur 와 Vermeulen^{(26), (27)}의 研究陣은 Walter 的 理論⁽²⁸⁾을 확장하여 多成分 ion 交換系의 理論展開에 어느 程度 成功하였고 곧 이어서 Helfferich 와 Klein⁽³⁰⁾⁻⁽³²⁾은 多成分系 蒸溜理論과 類似한 方法으로 이른바 “h-變換”을 利用하여 多成分 ion 交換系의 理論體系를 確立하였다.

以上에 列舉한 理論의 展開는 結果的으로 올바른 結論을 맺고 있지만 그 過程上에 多分히 經驗과 直觀에 根據한 面이 있으며 數學的인 嚴正性(rigor)이 缺如되고 있다. 例를 들어 Helfferich 와 Klein⁽³²⁾은 物質收支式으로 부터始作하여 “h-變換”을 유도한 것이 아니라 蒸溜理論으로부터直接導入하여 適用하고 있다.

이와같이 多成分系 Chromatography 理論이 發展되는 동안 같은 系統의 數學的인 問題가 압축성 유체 역학으로부터 대두되어 擬線形一次偏微分方程式系의 問題는 많은 數學者들의 研究 對象이 되어 왔다. Courant 와 Friedrichs 는 二元偏微分方程式系에 特性曲線法(method of characteristics)을 適用하여 압축성 유체의 흐름에 關한 여러 問題를 廣範圍하게 다루었다⁽⁹⁾. 數值解法은 Courant, Isaacson 와 Rees⁽³³⁾에 依하여 처음 利用되었고 그 後 여의 사람들에 依하여 改善되고 發展되었다^{(14), (19), (34)}. Oleinik^{(16), (17)}는 解의 uniqueness 를 다루었고 差分法을 利用한 解法은 Lax⁽¹⁸⁾, Oleink⁽¹⁷⁾, 그리고 Glimm⁽³⁵⁾들이 取扱하였다.

그中에서도 特히 重要한 것은 Lax⁽¹⁸⁾의 貢獻인 바 그는 Riemann invariant를 一般化하고 simple wave(連續分布의 境遇)와 shock wave(不連續分布의 境遇)의 概念을 더욱 發展시켜 多元擬線形一次偏微分方程式系의 理論을 體系화하였다. 그 理論은 곧 magnetohydrodynamics 分野에 應用되어 Jeffrey 와 Taniuti⁽³⁴⁾ 그리고 Cabannes⁽³⁶⁾의 兩者書에서 볼 수 있는 것과 같이 크게 寄與하였다.

이러한 數學理論이 Chromatography 理論에導入된 것은 1967 年頃부터였으며 우연하게도 多成分 ion 交換系에 關한 研究가 活發하던 것과 때를 같이 한다. 即 Minnesota 大學校의 Rhee, Aris 와 Amundson 的 研究陣은 Lax 的 simple wave 와 shock wave 的 理論을導入하여 多成分系 chromatography 的 理論展開에 寄與

하였으니^{(18), (37), (38)} 그 要旨를 소개하면 다음과 같다.

固定層의 公격율을 ϵ , 流速을 u , 流體相 및 固體相에서의 吸着成分 A_i 의 물濃度를 각각 c_i 및 n_i 라고 하면 軸方向의 距離 x 에서 時間 t 때의 物質收支式은 다음과 같다.

$$\epsilon u \frac{\partial c_i}{\partial x} + \frac{\partial}{\partial t} \{ \epsilon c_i + (1-\epsilon) n_i \} = 0 \quad (3.1)$$

$$n_i = \frac{NK_i c_i}{1 + \sum_{j=1}^M K_j c_j} \quad (3.2)$$

(3.2)式은 多成分系에 適用된 Langmuir 等溫式이며 M 成分系의 境遇에 (3.1), (3.2)式은 M 個의 擬線形一次偏微方系가 된다.

初期濃度 및 流入濃度가 一定할 때에(Riemann's problem), (3.1)式의 解는 單一變數形으로 나타내어지며 그 單一變數 ω 는 주어진 狀態 $\{c_i^0\}$ 에 對하여 다음의 M 次方程式의 根으로 決定된다.

$$\sum_{i=1}^M \frac{K_i n_i^0}{NK_i - \omega} = 1 \quad (3.3)$$

(3.3)式은 M 個의 서로 다른 實根을 가지며 그 k 번째 根을 $\omega_{(k)}$ 로 表示하면 (3.3)式은 곧 濃度의 狀態 $\{c_i\}$ 를 나타내는 M 次元의 空間을 亦是 M 次元인 $\{\omega_{(k)}\}$ 空間으로 變換시키는 1對1의 mapping이며 이른바 Helfferich⁽³²⁾의 “h-變換”과 對等한 것이다.

M 個의 ω 값이 存在하므로 特性曲線(Characteristics)의 方向도 M 個가 對應하며

$$C^{(k)} : \sigma_{(k)} = u \left(\frac{dt}{dx} \right)_{\omega_{(k)}} = 1 + \frac{1-\epsilon}{\epsilon} \frac{\omega_{(k)}}{D} \quad (3.4)$$

$$\text{단 } D \equiv 1 + \sum_{i=1}^M K_i c_i \quad (3.5)$$

M 個의 成分을 그 吸着能의 順序로 配列하면

$$K_1 < K_2 < K_3 < \dots < K_M \quad (3.6)$$

이 되고 따라서 다음의 關係가 成立되며

$$\sigma_{(1)} < \sigma_{(2)} < \sigma_{(3)} < \dots < \sigma_{(M)} \quad (3.7)$$

Lax⁽¹⁸⁾의 理論에 依하면 M 種類의 simple wave로 解

가決定된다. 그러나單一成分系에서觀察된 것처럼 (Fig. 1 參照) $\sigma_{(k)}$ 의 값이 $\{c_i\}$ 의函數이므로境遇에 따라서는 한地點에 3個의 다른濃度의狀態가對應하게 되며 이 모순을克服하기爲하여不連續分布의概念을導入하고 그에對한物質保存法則을數式化하면 다음과 같다.

$$\sigma_d = u \left(\frac{dt}{dx} \right) = 1 + \frac{1-\epsilon}{\epsilon} \cdot \frac{[n_i]}{[c_i]} \quad (3.8)$$

$$\frac{[n_1]}{[c_1]} = \frac{[n_2]}{[c_2]} = \frac{[n_3]}{[c_3]} = \dots = \frac{[n_M]}{[c_M]} \quad (3.9)$$

괄호 []는不連續線兩便의濃度差를 나타내며 (3.2) 式과 (3.3) 式을利用하면 M 個의 σ_d 값이存在하는 것을證明할 수 있고 그 k 번째 것은

$$S^{(k)} : \sigma_{(k)} = 1 + \frac{1-\epsilon}{\epsilon} - \frac{\omega_{(k)}}{D^r} \quad (3.10)$$

로表示되며(여기서 l 과 r 은各各不連續線의원편과 오른편의狀態를나타낸다.) 그들사이에는 다음의關係가成立된다. 即

$$\sigma_{(1)}^l < \sigma_{(2)}^l < \sigma_{(3)}^l < \dots < \sigma_{(M)}^l \quad (3.11)$$

한편 (3.4) 式과 (3.10) 式으로부터 다음不等式이證明되며

$$\sigma_{(k)}^l < \sigma_{(k)}^r < \sigma_{(k+1)}^l \quad (3.12)$$

$$\sigma_{(k+1)}^l > \sigma_{(k)}^r > \sigma_{(k-1)}^l \quad (3.13)$$

Lax⁽¹⁵⁾에依하면 위의 두不等式은濃度의不連續分布가shock wave임을表示하는 것이다. 그리고不連續變化의方向을規定하는“Entropy條件”은(3.4)式으로부터 다음과같이表現될수있다.“不連續線에서吸着能이 가장強한成分의濃度는 x -方向으로減少한다.”即

$$c_M^l < c_M^r \quad (3.14)$$

以上의論議를綜合하여Chromatographic process를 (x, t) -平面上에서分析하면原點에서發端되는 M 個의wave와各wave사이의濃度가變하지않는領域으로構成되며한wave를通하여(3.14)式이成立하

면shock wave로되어 $\sigma_{(k)}^l$ 의方向으로전파되고(3.14)式이成立하지않으면simple wave로되어 $\sigma_{(k)}^l$ 로기울기가決定되는一團의特性曲線群으로그解가表示된다.

通常의saturation 및 elution過程은그分析이더욱간단하며 A_1, A_2, A_3 의3成分系(A_3 의吸着能이 가장강하고 A_2, A_1 의順序로낮아짐)를例로들면 Fig. 3과 Fig. 4에나타낸바와같이된다. saturation의境遇에는狀態가 $\{c_i=0\}$ 인固定層에狀態가 P 點에해당되는流體混合物(A_1, A_2, A_3 와carrier gas)을注入하게되므로濃度空間에서는그解가 $\overline{PQ}, \overline{QR}$ 와 \overline{RO} 의經路로表示되고各經路區間에對하여(3.14)式이成立되므로各各Shock wave가對應하게된다. 따라서 (x, t) -平面上에서는原點에서發端되는3個의shock wave($S^{(3)}, S^{(2)}$ 와 $S^{(1)}$)가(3.10)式으로決定되고 t -軸,x-軸과의사이에이루어지는4個의領域에는 P, Q, R , 그리고 O 에해당되는濃度狀態가各各對應하게되며이로부터任意時間의濃度分布를求할수있다.

Elution의境遇에는狀態가 P 인chromatogram에吸着成分을含有하지않는純粹한流體(carrier gas)를注入하므로濃度空間에서는그解가 $\overline{OE}, \overline{EF}$ 와 \overline{FP} 의經路로表示되고各經路에對하여(3.14)式이成立하지않으므로各各simple wave가對應하게된다. 따라서 (x, t) -平面上에서는原點에서發端되는3個의simple wave($C^{(3)}, C^{(2)}$ 와 $C^{(1)}$)가(3.4)式으로決定되고나머지4個의領域에는 O, E, F 와 P 에해당되는濃度狀態가各各對應하게되며이로부터任意時間에서의濃度分布를求할수있다.

적은量의混合物을注射하여微量成分을檢出하거나各成分을分離시키는操作은위에論議한두過程의連續操業이라고볼수있어Fig. 3과Fig. 5에나타낸바와같이分析된다. 即 τ_0 의時間동안 P 의濃度를갖는流體混合物을注入하고 τ_0 以後에는純粹한流體(carrier gas)를注入하는境遇에 (x, t) -平面上의原點으로부터는3個의shock wave($S^{(3)}, S^{(2)}$ 와 $S^{(1)}$)가始作되고 t -軸의 τ_0 點으로부터는3個의simple wave($C^{(3)}, C^{(2)}$ 와 $C^{(1)}$)가發端되는것은Fig. 4와同一하다. 따라서濃度空間에서는 $O \rightarrow E \rightarrow F \rightarrow P \rightarrow Q \rightarrow R \rightarrow O$ 의形態로그解가表示된다.

그리나simple wave $C^{(1)}$ 과shock wave $S^{(3)}$ 는 τ_1 때에相互作用(interaction)을始作하여 τ_α 때에끓이나는는데濃度空間에서는이것이 $FPQG$ 面에해당되며相互作用後의解는 $O \rightarrow E \rightarrow F \rightarrow G \rightarrow Q \rightarrow R \rightarrow O$ 의形態로된다. 따라서 τ_α 以後부터shock wave $S^{(3)}$ 는成分 A_2 ,

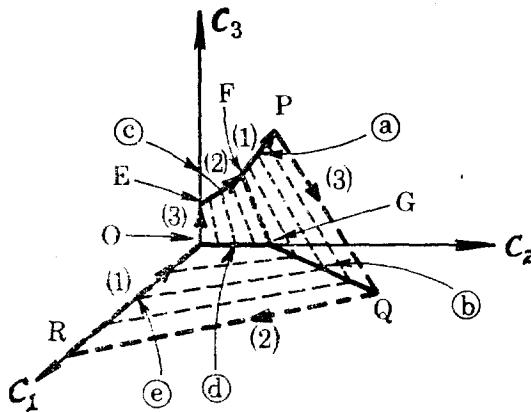


Fig. 3 Solutions in the concentration space for a three solute system.

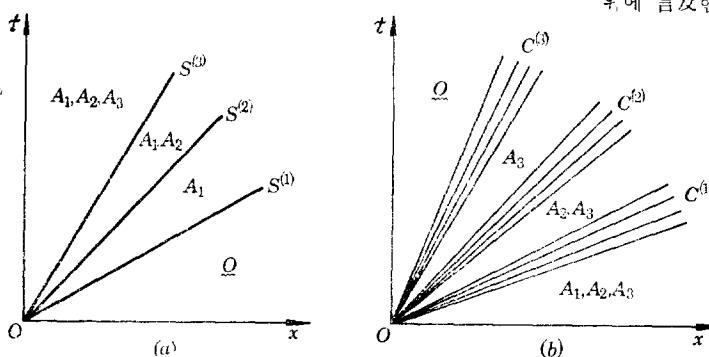


Fig. 4 Analysis of (a) saturation and (b) elution processes for a three solute system.

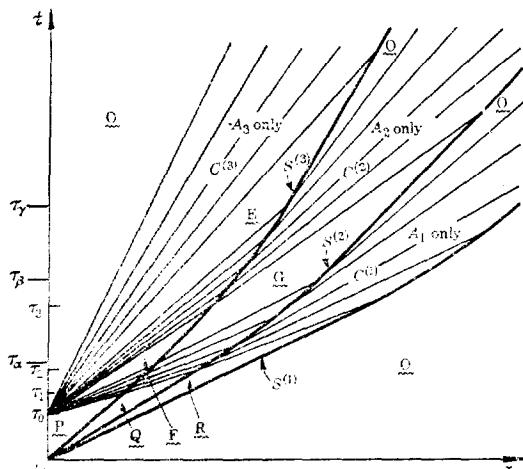


Fig. 5 Separation of three solutes by successive operation of saturation and elution.

A_3 와 成分 A_1, A_2 를 左右로 分離시키고 있음을 알 수 있다.

Simple wave $C^{(1)}$ 은 다시 shock wave $S^{(2)}$ 와 τ_2 때에 相互作用을 始作하여 τ_3 때에 끝이 나는데 濃度空間에서는 이 相互作用이 GQRO 面에 해당되고 τ_3 以後의 濃度分布는 $O \rightarrow E \rightarrow F \rightarrow G \rightarrow O \rightarrow R \rightarrow O$ 的 形態로 되므로 이 때부터 shock wave $S^{(2)}$ 는 A_2 와 A_1 을 左右로 分離시키고 있음을 알 수 있다.

한편 shock wave $S^{(3)}$ 은 다시 simple wave $C^{(2)}$ 를 만나 τ_4 때에 相互作用을 始作하여 τ_7 때에 끝이 나는데 濃度空間에서는 그 相互作用이 EFGO 面에 해당되므로 τ_7 以後의 濃度分布는 $O \rightarrow E \rightarrow O \rightarrow G \rightarrow O \rightarrow R \rightarrow O$ 的 形態로 바뀐다. 따라서 shock wave $S^{(3)}$ 는 A_3 와 A_2 를 左右로 分離하게 되며 結局 τ_7 에서 3成分의 分離가 完結되는 것이다.

위에 言及한 wave 間의 相互作用은 完全한 分析이 可能하므로 3成分의 分離에 必要한 固定層의 길이와 所要時間을 決定할 수 있고 또한 各 特性曲線 $C^{(k)}$ 와 shock wave 的 移動路徑 $S^{(k)}$ 를 따라서 濃度狀態의 變化를 추적할 수 있으므로 任意時間의 濃度分布도 쉽게 求하여 진다. 以上의 論議는 3成分系에만 局限되지 않고 成分의 數가 많아지면 그만큼 wave 的 數와 그사이의 相互作用의 回數가 많아질뿐 同一한 方法으로 完全한 解析이 可能하다.

Displacement chromatography의 境遇에는 各 wave가 모두 shock wave로 되어 그 分析이 더욱 容易하며 Helfferich 와 James⁽³⁹⁾는 實제로 이 原理를 稀土類의 分離에 應用하였다.

連續操作이 可能한 向流吸着交換系는 工學的의 見地에서 重要한 位置를 占하며 實제로 精油工場系統에서 상당히 오래 利用되어 온 터이나 그 理論的의 研究는 單一成分系에 對한 定常狀態의 分析에 머물고 있었다⁽⁴⁰⁾. 最近에 Gondo, Itai 와 Kusunoki⁽⁴¹⁾는 NaCl 용액과 Amberlite IR-120의 ion 交換系를 半連續式으로 動作하여 그 實驗 data로 부터 定常狀態에서의 濃度는 두 相間의 流量比에 반 關係된다는 것을 밝히고 物質收支式의 數值解와도 잘 符合한다고 發表하였다. 한편 Rhee, Aris 와 Amundson⁽³⁸⁾은 上述한 多成分系 chromatography 理論을 向流交換系에도 適用하여 그 理論體系를 確立하였으며 特히 流體相과 固體相 사이의 流量比를 媒介數로 하고 定常狀態를 分析하여 流

量比의 最適值를 決定하는 方法을 例示하였다.

4. 斷熱 吸着 工程

吸着工程이 工場規模에서 進行될 때에는 吸着에 따르는 發熱量에 比하여 热傳達速度가 充分히 크지 못하므로 系의 溫度가 上昇하고 따라서 吸着過程에 큰 영향을 미치게 된다. 이와한 現象은 吸着成分의 濃度가 높을 수록 顯著하게 나타나며 特히 固定層의 斷面積이를 때에는 斷熱操作으로 看做할 수 있다.

1962年에 Leavitt⁽⁴²⁾는 처음으로 單一成分系의 斷熱吸着工程에 關한 研究를 發表하였다. 直徑 20 cm 되는 Molecular sieve 固定層에 CO₂의 濃度가 13.2 mole%에 達하는 N₂와의 混合物을 注入하여 얻은 實驗結果, 即 breakthrough curve로부터 두個의 吸着領域이 形成되며 各領域에서 濃度 및 溫度의 分布는 一定한 形態를 維持하는 傾向이 있는 것을 觀察하고 그 分布曲線을 理論的으로 算出하고자 試圖하였다. 그 後 Amundson, Aris 와 Swanson⁽⁴³⁾은 Courant 와 Friedrichs⁽⁴⁴⁾의 特性曲線法을 導入하고 simple wave 와 shock wave의 理論을 適用하여 單一成分系의 分析에 새로운 方向을 提示하였다.

Pan 과 Basmadjian 은 일련의 論文^{(44)~(46)}에서 Leavitt의 觀察 및 理論을 더욱 확장하고 濃度 및 溫度의 範圍에 따라 일어 날 수 있는 여러가지 境遇를 檢討하였다.

한편 Rhee, Heerdt 와 Amundson 은 多成分系 Chromatography에서와 같이 Lax⁽⁴⁵⁾의 數學理論을 導入하여 多成分系의 斷熱吸着工程의 理論을 展開하고⁽⁴⁸⁾ 單一成分系에 對한 應用과 二成分系에 對한 應用을 상세하게 例示하였으며 그 要旨를 소개하면 다음과 같다^{(48)~(51)}.

固體相과 流體相 사이에 热平衡을 假定하여 그 溫度를 T 라 하고 各相의 密度 및 比熱을 각각 ρ_f, ρ_s, C_f 및 C_s라고 하면 에너지收支式은 다음과 같이 유도된다.

$$\epsilon u \rho_f C_f \frac{\partial T}{\partial x} + \frac{\partial}{\partial t} [\epsilon \rho_f C_f T + (1-\epsilon) \rho_s C_s T] - (1-\epsilon) \sum_{j=1}^M (-\Delta H_j) \frac{\partial n_j}{\partial t} = 0 \quad (4.1)$$

단 ΔH_j는 吸着成分 A_j의 mole當吸着熱이고 마지막項은 吸着에 따르는 에너지의 總發生率을 나타낸다. 이제 다음과 같은 新變數를 定義하면

$$c_{M+1} = \rho_f C_f T = \text{流體相의 에너지濃度} \quad (4.2)$$

$$n_{M+1} = \rho_s C_s T - \sum_{j=1}^M (-\Delta H_j) n_j = \text{固體相의 에너지濃度} \quad (4.3)$$

(4.1)式은 成分物質收支式인 (3.1)式과 同一한 型으로 整理될 수 있다. 即

$$\epsilon u \frac{\partial c_{M+1}}{\partial x} + \frac{\partial}{\partial t} [c_{M+1} + (1-\epsilon) n_{M+1}] = 0 \quad (4.4)$$

따라서 (M+1)成分系 chromatography 와 같은 系統의 問題로 생각할 수 있으며 等溫多成分系에 比하여 數學的인 意味에서는 次元이 하나 增加하였을 뿐이고 同一한 方法으로 그 解析이 可能한 것이다. 但 n_i의 溫度에 對한 從屬關係가 Langmuir 等溫式, (3.2)式, 의 K_i를 通하여 다음과 같이 表示되므로 (DeBoer 參照⁽⁵²⁾)

$$K_i = K_{i0} \sqrt{T} \exp\left(-\frac{-\Delta H_i}{RT}\right) \quad (4.5)$$

數學的인 處理가 複雜하며 數式展開에相當한 制限이 있게 된다.

실제로 濃度와 溫度가 높지 않은 範圍에서 (4.2), (4.3)式으로 定義된 에너지는 擬成分으로 취급하는 것이 便利하며 이것은 吸着能이 가장 弱한 成分에 해당되고 따라서 吸過着程에서는 純에너지波(pure thermal wave)가 形成되어 第一 빠른 速度로 傳播되어 나가는 데 이는 곧 吸着에 따라 發生되는 热이 除去되는 것을 나타낸다.

그러나 吸着成分의 濃度가 높아지면 系의 溫度가 變化하는 範圍가 커지고 溫度가 높아 질수록 K_i의 値은 減少하므로 어떤 水準에서는 에너지에 해당하는 擬成分보다 吸着能이 弱한 吸着成分이 나타나게 되어 純에너지波가 形成되지 않으며 한 吸着領域에서 一部份 shock wave 그리고 殘餘部分은 simple wave로 되는 濃度 및 溫度分布의 境遇도 觀察된다.

한편 K_i는 溫度의 強한 函數이므로 溫度의 變化에 따라서는 成分들사이에 吸着能이 顛倒(reversal)하는 境遇가 있으며 이러한 現象을 利用하면 吸着工程의 多樣한 操業이 可能하다는 것을 論證하였다⁽⁵¹⁾. 이와같은 顛倒現象은 非等價 ion 交換系에서도 觀察된 바 있다^{(52), (53)}.

5. 擴散 및 非平衡의 影響

앞에서 論議한 Chromatography 理論에서는 두 相間의 平衡을 假定하고 擴散效果를 無視하기 때문에 saturation 時의 濃度分布가 不連續的으로 나타나지만 實제로는 吸着等溫式의 非線形性에서 비롯되는 self-sharpening의 傾向과 擴散 및 物質傳達抵抗에서 오는 反對作用과의 사이에 均衡이 이루어 지고 따라서 濃度分布曲線은 一定한 形態를 維持하면서 一定한 速度로 移動하게 된다. 이 現象은 Bohart 와 Adams⁽⁵⁴⁾ 그리고 Wicke⁽⁵⁵⁾에 依하여 처음으로 認知되었으며 後에 非等溫系에서도 實驗으로 觀察되었다⁽⁴²⁾.

單一成分系에 對한 研究는 여러 가지 觀點에서 多樣하게 發展되어 왔다. Glueckauf 와 Coates⁽⁵⁶⁾, 그리고 Michaels⁽⁵⁷⁾는 두 相間의 非平衡을 物質傳達係數로 代表하고 濃度의 分布式을 구하였으며 Rosen⁽⁵⁸⁾은 이를 더욱 補完하였다.

Thomas⁽⁵⁹⁾는 反應速度論의 見地에서 非平衡의 問題를 다루었으며 이 觀點은 Amundson^(60~62)에 依하여 더 發展되었고 後에 Goldstein 와 Murray^(12, 13)는 그 理論을 더욱 完벽하게 展開하고 平衡理論과의 關係를 究明하였다.

한편 Kasten, Lapidus 와 Amundson⁽⁶³⁾은 固體相을 球形粒子의 充填層으로 看做하고 粒子 内部에서의 擴散을 考慮하여 그 影響을 分析하였으나 線形等溫式에 局限되었고 Vermeulen⁽⁶⁴⁾은 非線形等溫式의 境遇을 다루어 濃度分布式의 近似解를 求하였다. 이어서 Glueckauf⁽⁶⁵⁾는 여러 가지 境遇에 對한 상세한 檢討를 하여 Vermeulen의 結果를 포괄하는 廣範圍한 條件에서 問題를 다루었다. 그 後 이와 같은 觀點은 Hall, Eagleton, Acrivos 와 Vermeulen⁽⁶⁶⁾에 依하여 Langmuir 等溫式의 境遇에 通用되어 더욱 一般化되었고 最近에 다시 Fleck, Kirwan 와 Hall⁽⁶⁷⁾에 依하여 더욱 補完되었다.

Lapidus 와 Amundson⁽⁶⁸⁾은 軸方向의 擴散과 非平衡을 同時に 取扱하여 濃度分布式을 求하였고 Glueckauf⁽⁶⁹⁾ 그리고 van Deemter, Zuiderweg 와 Klinkenberg⁽⁷⁰⁾는 有動理論段의 概念을 利用하여 擴散과 非平衡의 影響을 分析하였으나 모두 線形等溫式의 境遇에 局限된 것이었다. Giddings 와 Eyring⁽⁷¹⁾은 分子運動論의 觀點에서 같은 問題를 다루었고 最近에 Oxtoby⁽⁷²⁾는 stochastic model을 利用하여 위의 結果들을 포괄하는一般的인 解析을 發表하였다.

한편 Rosen 과 Lapidus^(73, 74), 그리고 Cooney 와 Lightfoot⁽⁷⁵⁾는 더 根本의 問題로 濃度分布가 一定한 形態를 維持하게 되는 境遇의 條件들을 調査하여 첫째로 吸着等溫式이 非線形이어야 하며, convex 型이면 吸着時에, 그리고 concave 型이면 脫着時에만 一定한 形態를 維持하게 된다는 것을 證明하였다.

最近에 Rhee, Bodin 와 Amundson^(76, 77)은 一定한 形態의 濃度分布가 ernal 物質收支式의 減近解이라는 點에着眼하여 軸方向의 擴散과 物質傳達抵抗의 影響을 철저하게 分析하였다. 即 有効擴散係數를 E , 總括物質傳達係數를 k , 그리고 吸着等溫式을 $f(c)$ 라고 하면 物質收支式은 다음과 같이 되고

$$\frac{E}{u} \frac{\partial^2 c}{\partial x^2} - u \frac{\partial c}{\partial x} = \frac{\partial}{\partial t} \left(c + \frac{1-\epsilon}{\epsilon} n \right) \quad (5.1)$$

$$\frac{\partial n}{\partial t} = k \{ f(c) - n \} \quad (5.2)$$

이 式의 解인 濃度分布曲線이 一定한 形態를 維持하며 一定한 速度 λu (未知)로 移動한다면 다음과 같이 定義되는 移動座標上에서

$$\xi = x - \lambda ut \quad (5.3)$$

濃度 c 와 n 은 ξ 만의 函數로 되고 따라서 (5.1) 式과 (5.2) 式은 常微分方程式으로 變換되며

$$\frac{E}{u} \frac{d^2 c}{d\xi^2} - (1-\lambda) \frac{dc}{d\xi} + \lambda \frac{1-\epsilon}{\epsilon} \frac{dn}{d\xi} = 0 \quad (5.4)$$

$$-\lambda \frac{dn}{d\xi} = \frac{k}{u} \{ f(c) - n \} \quad (5.5)$$

두 式사이에서 n 을 소거하면 다음 式을 얻는다.

$$\frac{\lambda E}{k} \frac{d^3 c}{d\xi^3} - \left\{ \frac{E}{u} + \frac{\lambda(1-\lambda)u}{k} \right\} \frac{d^2 c}{d\xi^2} + (1-\lambda) \frac{dc}{d\xi} - \lambda \frac{1-\epsilon}{\epsilon} \frac{df}{d\xi} = 0 \quad (5.6)$$

(5.6) 式에 兩端의 條件을 適用하면

$$\frac{1}{\lambda} = 1 + \frac{1-\epsilon}{\epsilon} \frac{[f]}{[c]} \quad (5.7)$$

即 (2.6)式과同一한式을 얻게 되며 따라서一定한形態의濃度分布는平衡理論의不連續分布와同一한速度로移動하고그速度는E와k의값에는關係가없음을알수있다.

(5.6)式의三次導函數項은擴散과物質傳達의複合的인影響을, 그리고二次導函數項은個別의in影響을나타내고있으며後者에比하여前者는無視될수있는程度로작은값을갖는다. 그리하여(5.6)式은二次微分方程式으로되고그解가곧(5.1)式과(5.2)式的漸近解가된다.

數學理論에依하여⁽¹⁸⁾(5.6)式의解는 $f(c)$ 가convex型이면 $\frac{dc}{d\zeta} < 0$ 일때에, 그리고 $f(c)$ 가concave型이면 $\frac{dc}{d\zeta} > 0$ 일때에存在하는것을證明할수있는바이는Cooney와Lightfoot⁽⁷⁵⁾의結論과같은것이다.

주어진吸着等溫式 $f(c)$ 에對하여(5.6)式의解는積分形으로表示될수있으며그로부터濃度分布가擴散되는程度는 E 에直接比例하고 k 에逆比例하는것이證明된다. 그리고Langmuir等溫式을例로들어(5.6)式의解를求하고(5.1),(5.2)式의數值解를求하여比較하면吸着時의濃度分布曲線은짧은時間內에一定한形態를取하게되고그段階에서의濃度分布는漸近解와거의符合하며특히曲線의變曲點은처음부터(5.7)式으로決定되는 λu 의速度로移動하고있음을觀察할수있다. 따라서 E 와 k 의값이주어지면(5.6)式으로부터漸近解를求하고(5.7)式으로부터 λ 의값을計算하여容易하게任意時間에서의濃度分布曲線의形態와그位置를決定할수있게된다.

이와같은方法을向流交換系에適用하면流體相과固體相사이의最適流量比를決定할수있다.⁽⁷⁹⁾

多成分系및非等溫系의問題는더욱難解하여極히最近에야研究活動이始作되는程度이고많은問題가앞으로의研究課題로남아있다. 1968년에Shen과Smith⁽⁸⁰⁾는벤젠-헥산의二成分系吸着工程에미치는擴散效果를實驗으로調查하였고1972년에Cooney와Strusi⁽⁸¹⁾는Langmuir等溫式으로表示되는二成分系吸着工程에미치는物質傳達抵抗의影響을理論적으로分析하였는데Cooney와Lightfoot⁽⁷⁵⁾의結果를活用하고數值解法를利用하여상당한貢獻을하였다.

한편압축성유체分野에서비롯되는shock layer理論은擴散性二成分系chromatography와對等한數學問題를對象으로하는것이며von Mises⁽⁸²⁾에서始作되어Gilbarg⁽⁸³⁾, Gilbarg와Paolucci⁽⁸⁴⁾에依하여그理論이展開되었고Lighthill⁽⁸⁵⁾과Serrin⁽⁸⁶⁾등도論議

한바있다. 특히1974年에Gordon⁽⁸⁷⁾은그理論을더욱一般化하여n개의方程式系에關한問題를다루었다.

이와같은shock layer의數學的理論을Langmuir等溫式을滿足하는二成分系chromatography에導入하여Rhee와Amundson⁽⁸⁸⁾은擴散및物質傳達의影響을철저하게解析하여다음의結論을얻었다. (1)吸着能이強한成分의濃度가軸方向으로減少할때에는그濃度分布가一定한形態를維持하며一定한速度로移動하게된다. (2)그速度는平衡理論의shock wave의速度, (3.8)式, 와같고擴散係數나物質傳達係數에는關係가없으며兩端의濃度狀態는shock wave와마찬가지로(3.9)式을滿足하여야된다. (3)두成分에對한擴散係數나物質傳達係數가같으면두成分의濃度間에는一次式의函數關係가있으며濃度分布가擴散되는程度는擴散係數에直接比例하고物質傳達係數에逆比例한다. (4)두成分에對한擴散係數나物質傳達係數가서로다를때에는吸着能이強한成分이支配的인影響을미친다. (5)非定常狀態를나타내는物質收支式의數值解는짧은時間內에漸近解(이른바“shock layer”)에수렴하므로실제로漸近解와그移動速度를利用하여任意時間에서의濃度分布와吸着領域의position를決定할수있다.

한편單一成分系의斷熱吸着工程에對하여도같은method을適用하여Leavitt⁽⁴²⁾의觀察을理論적으로뒷받침하고擴散및熱傳導의影響을分析할수있다⁽⁴⁴⁾.

6. 맺는 말

위에서檢討한바와같이chromatography理論의根本의問題는nonlinear wave propagation에있으며이것은壓縮性流體의흐름^(9,85,86,90)이나magnetohydrodynamics^(34,36)分野에도共通의課題이므로이에關하여는이미相當한數學理論이展開되어있고最近에도數學者들사이에活發한研究가계속되고있다^(45,91). 앞으로이와같은數學理論의계속되는發展을신속하게吸收하고應用함으로써chromatography理論의境地를더욱完全한段階로높일수있을것이다.

이리한chromatography理論의發展은그貢獻이비단chromatography나ion交換系및吸着工程에단局限되는것이아니라sedimentation⁽¹⁹⁾, ultracentrifuge⁽⁹²⁾, 그리고最近에는polymerflooding에依한原油의二次回收^(93~96)에도그應用이成功的으로進行되고있으며chromatography를反應系에導入하여efficiency의인

操業을 圖謀하는 chromatographic reactor 에 關한 研究가 活發하게 進行되고 있음을 附記하여 둔다^(97~100).

文 獻

1. Tswett, M., *Ber. deut. botan. Ges.*, **24**, 234, 316, 384(1906).
2. Zechmeister and Cholnoky, "Die Chromatographische Adsorptionsmethode," Verlag Julius Springer, Vienna, 1938.
3. Taylor, T.I. and Urey, H.C., *J. Chem. Phys.*, **6**, 429(1938).
4. Wilson, J.N., *J. Amer. Chem. Soc.*, **62**, 1583 (1940).
5. Martin, A.J.P. and Synge, R.L.M., *Biochem. J.*, **35**, 1358(1941).
6. Weiss, J., *J. Chem. Soc.*, **1943**, 297(1943).
7. DeVault, D., *J. Amer. Chem. Soc.*, **65**, 532 (1943).
8. Courant, R. and Hilbert, D., "Methods of Mathematical Physics," Vol. II, Interscience, New York, 1962.
9. Courant, R. and Friedrichs, K.O., "Supersonic Flow and Shock Waves," Interscience, New York, 1948.
10. Glueckauf, E., *J. Chem. Soc.*, **1947**, 1302 (1947).
11. Sillen, G., *Arkiv Kemi*, **2**, 477, 499(1950).
12. Goldstein, S., *Proc. Roy. Soc. A*, **219**, 151, 171 (1953).
13. Goldstein, S. and Murray, J. D., *Proc. Roy. Soc. A*, **252**, 334, 348, 360(1959).
14. Lax, P.D., *Communs. Pure Appl. Math.*, **7**, 159 (1954).
15. Lax, P.D., *Communs. Pure Appl. Math.*, **10**, 537(1957).
16. Oleinik, O.A., *Uspehi Mat. Nauk*, **12**, 3(1957); *Amer. Math. Soc. Transl.*, Ser. 2, No. 26, 95(1963).
17. Oleinik, O.A., *Uspehi Mat. Nauk*, **14**, 159, 165 (1959); *Amer. Math. Soc. Transl.*, Ser. 2, No. 33, 277, 285(1963).
18. Rhee, H., Ph. D. Thesis, University of Minnesota, 1968.
19. Aris, R. and Amundson, N.R., "Mathematical Methods in Chemical Engineering," Vol. 2; First-Order Partial Differential Equations with Applications, Prentice-Hall, New Jersey, 1973.
20. Walter, J.E., *J. Chem. Phys.*, **13**, 229(1945).
21. Glueckauf, E., *Proc. Roy. Soc. A*, **186**, 35 (1946).
22. Coates, J.I. and Glueckauf, E., *J. Chem. Soc.*, **1947**, 1308(1947).
23. Glueckauf, E. and Coates, J.I., *J. Chem. Soc.*, **1947**, 1315(1947).
24. Glueckauf, E., *J. Chem. Soc.*, **1947**, 1321 (1947).
25. Glueckauf, E., *Disc. Faraday Soc.*, **7**, 12(1949).
26. Offord, A.C. and Weiss, J., *Disc. Faraday Soc.*, **7**, 26(1949).
27. Bayle, G.G. and Klinkenberg, A., *Rec. Trav. Chim. Pays-Bas*, **73**, 1037(1954).
28. Klein, G., Tondeur, D., and Vermeulen, T., *Ind. Engng Chem. Fundamentals*, **6**, 339(1967).
29. Tondeur, D. and Klein, G., *Ind. Engng Chem. Fundamentals*, **6**, 351(1967).
30. Helfferich, F., *Ind. Engng Chem. Fundamentals*, **6**, 362(1967).
31. Helfferich, F., *Adv. Chem. Ser.* no. **79**, 30 (1968).
32. Helfferich, F. and Klein, G., "Multicomponent Chromatography," Marcel Dekker, New York, 1970.
33. Courant, R., Isaacson, W., and Rees, M., *Communs. Pure Appl. Math.*, **5**, 243(1952).
34. Jeffrey, A. and Taniuti, T., "Nonlinear Wave Propagation," Academic Press, New York, 1964.
35. Glimm, J., *Communs. Pure Appl. Math.*, **18**, 697(1965).
36. Cabannes, H., "Theoretical Magnetofluidynamics," Academic Press, New York, 1970.
37. Rhee, H., Aris, R., and Amundson, N.R., *Phil. Trans. Roy. Soc. Lond. A*, **267**, 419, (1970).
38. Rhee, H., Aris, R., and Amundson, N.R., *Phil. Trans. Roy. Soc. Lond. A*, **269**, 187 (1971).
39. Helfferich, F. and James, D.B., *J. Chromatog.*,

46. 1(1970).
40. Taylor, R. E., "Mass Transfer Operations," 2nd ed., McGraw Hill, New York, 1968.
41. Gondo, S., Itai, M., and Kusunoki, K., *Ind. Engng Chem. Fundamentals*, **10**, 140(1971).
42. Leavitt, F. W., *Chem. Engng Progr.*, **58**, 54 (1962).
43. Amundson, N. R., Aris, R., and Swanson, R., *Proc. Roy. Soc. A*, **286**, 129(1965).
44. Pan, C. Y. and Basadjian, D., *Chem. Engng Sci.*, **22**, 285(1967).
45. Pan, C. Y. and Basadjian, D., *Chem. Engng Sci.*, **25**, 1653(1970).
46. Pan, C. Y. and Basadjian, D., *Chem. Engng Sci.*, **26**, 45(1971).
47. Heerdt, E. D., Ph. D. Thesis, University of Minnesota, 1969.
48. Rhee, H. and Amundson, N. R., *Chem. Engng J.*, **1**, 241(1970).
49. Rhee, H., Heerdt, E. D., and Amundson, N. R., *Chem. Engng J.*, **1**, 279(1970).
50. Rhee, H., Heerdt, E. D., and Amundson, N. R., *Chem. Engng J.*, **3**, 22(1972).
51. Rhee, H. and Amundson, N. R., *Chem. Engng J.*, **3**, 121(1972).
52. DeBoer, J. H., "The Dynamical Character of Adsorption," 2nd ed., Clarendon Press, Oxford, 1968.
53. Tondeur, D., *Chem. Engng J.*, **1**, 337(1970).
54. Bohart, G. S. and Adams, E. Q., *J. Amer. Chem. Soc.*, **42**, 523(1920).
55. Wicke, E., *Kolloid Z.*, **167**, 289(1939).
56. Glueckauf, E. and Coates, J. I., *J. Chem. Soc.*, **1947**, 1315(1947).
57. Michaels, A. S., *Ind. Engng Chem.*, **44**, 1922 (1952).
58. Rosen, J. B., Ph. D. Thesis, Columbia University, 1952.
59. Thomas, H. J., *J. Amer. Chem. Soc.*, **66**, 1664 (1944).
60. Amundson, N. R., *J. Phys. Colloid Chem.*, **52**, 1153(1948).
61. Amundson, N. R., *J. Phys. Colloid Chem.*, **54**, 812(1950).
62. Lapidus, L. and Amundson, N. R., *J. Phys. Colloid Chem.*, **54**, 821(1950).
63. Kasten, P. R., Lapidus, L., and Amundson, N. R., *J. Phys. Chem.*, **56**, 683(1952).
64. Vermeulen, T., *Ind. Engng Chem.*, **45**, 1664 (1953).
65. Glueckauf, E., *Trans. Faraday Soc.*, **51**, 1540 (1955).
66. Hall, K. R., Eagleton, L. C., Acrivos, A., and Vermeulen, T., *Ind. Engng Chem. Fundamentals*, **5**, 212(1966).
67. Fleck, R. D., Kirwan, D. J., and Hall, K. R., *Ind. Engng Chem. Fundamentals*, **12**, 95(1973).
68. Lapidus, L. and Amundson, N. R., *J. Phys. Chem.*, **56**, 984(1952).
69. Glueckauf, E., *Trans. Faraday Soc.*, **51**, 34 (1955).
70. van Deemter, J. J., Zuiderweg, F. J., and Klinkenberg, A., *Chem. Engng Sci.*, **5**, 271 (1956).
71. Giddings, J. C. and Eyring, H., *J. Phys. Chem.*, **59**, 416(1955).
72. Oxtoby, J. C., *J. Chem. Phys.*, **51**, 3886(1969).
73. Rosen, J. B., *Ind. Engng Chem.*, **46**, 1590 (1954).
74. Lapidus, L. and Rosen, J. B., *Chem. Engng Progr. Symp. Ser.*, **50**, 97(1954).
75. Cooney, D. O. and Lightfoot, E. N., *Ind. Engng Chem. Fundamentals*, **4**, 233(1965).
76. Rhee, H., Bodin, B. F., and Amundson, N. R., *Chem. Engng Sci.*, **26**, 1571(1971).
77. Rhee, H. and Amundson, N. R., *Chem. Engng Sci.*, **27**, 199(1972).
78. Coddington, E. A. and Levinson, N., "Theory of Ordinary Differential Equations." McGraw-Hill, New York, 1955.
79. Rhee, H. and Amundson, N. R., *Chem. Engng Sci.*, **28**, 55(1973).
80. Shen, J. and Smith, J. M., *Ind. Engng Chem. Fundamentals*, **7**, 106(1968).
81. Cooney, D. O. and Strusi, F. P., *Ind. Engng Chem. Fundamentals*, **11**, 123(1972).
82. von Mises, R., *J. Aeronaut. Sci.*, **17**, 551 (1950).
83. Gilbarg, D., *Amer. J. Math.*, **73**, 256(1951).
84. Gilbarg, D. and Paolucci, D., *J. Rational Mech.*

- Anal.*, **2**, 617(1953).
85. Lighthill, M. J., "Survey in Mechanics," p. 250, Cambridge, 1956.
 86. Serrin, J., "Handbuch Der Physik," Vol. VIII/1, p. 123, Springer-Verlag, Berlin, 1959.
 87. Gordon, P., SIAM *J. Appl. Math.*, **26**, 35(1974).
 88. Rhee, H. and Amundson, N. R., *Chem. Engng Sci.*, in press(1974).
 89. Lewis, R. P., Rhee, H., and Amundson, N. R., manuscript in preparation (1974).
 90. Thompson, P. A. and Lambrakis, K. C., *J. Fluid Mech.*, **60**, 187(1973).
 91. Sattinger, D. H., "On the stability of waves of nonlinear parabolic systems," paper to appear in the N. Levinson 65th anniversary volume, 1974.
 92. Fujita, H., "Mathematical Theory of Sedimentation Analysis," Academic Press, New York, 1962.
 93. Shutler, N. D., *Soc. Pet. Engineers J.*, 232 (1969).
 94. Patton, J. T., Coates, K. H., and Colegrove, G. T., *Soc. Pet. Engineers J.*, 72(1971).
 95. Totonji, A. H. M. and Ali, S. M. F., *Soc. Pet. Engineers J.*, 89(1972).
 96. Shutler, N. D. and Boberg, T. C., *Soc. Pet. Engineers J.*, 489(1972).
 97. Chu, C. and Tsang, L. C., unpublished work, University of California at Los Angeles, 1969.
 98. Cooney, D. O. and Shieh, D. F., *AICHE J.*, **18**, 245(1972).
 99. Chang, F. H. I., Tan, K. S., and Spinner, I. H., *AICHE J.*, **19**, 188(1973).
 100. Aris, R., private communication, University of Minnesota, 1974.