

NGUYỄN HOA TOÀN

ĐỘNG HÓA HỌC VÀ THIẾT BỊ PHẢN ỨNG

T R O N G
CÔNG
NGHIỆP
HÓA
HỌC



NGUYỄN HOA TOÀN
BỘ MÔN CÔNG NGHỆ CÁC HỢP CHẤT VÔ CƠ
TRƯỜNG ĐẠI HỌC BÁCH KHOA HÀ NỘI

ĐỘNG HÓA HỌC
VÀ THIẾT BỊ PHẢN ỨNG
TRONG CÔNG NGHIỆP HÓA HỌC



NHÀ XUẤT BẢN KHOA HỌC VÀ KỸ THUẬT
HÀ NỘI - 2004

Chịu trách nhiệm xuất bản	PGS. TS Tô Đăng Hải
Biên tập	Hồng Thanh
Sửa bài	Hồng Thanh
Vẽ bìa	Hương Lan

In 700 cuốn, khổ 14,5 x 20,5cm. Tại Xí nghiệp in II
Nhà in KHCN.

Giấy phép xuất bản số: 383-21 cấp ngày 15/09/2003.
In xong và nộp lưu chiểu quý I năm 2004

MỤC LỤC

	Trang
<i>Một số ký hiệu chủ yếu</i>	6
<i>Mở đầu</i>	11
PHẦN I. NHỮNG KHÁI NIỆM CƠ BẢN	
1. Phân loại phản ứng hoá học và quá trình tiến hành phản ứng	13
2. Tốc độ phản ứng hoá học	14
3. Hiệu suất chuyển hoá	16
4. Thời gian phản ứng	16
5. Phương trình động học	17
6. Hằng số tốc độ phản ứng, lý thuyết tốc độ phản ứng	23
Ví dụ	32
Bài tập	40
PHẦN II. ĐỘNG HỌC CỦA CÁC PHẢN ỨNG HÓA HỌC	
<i>Chương I. Động học phản ứng hệ đồng nhất</i>	43
1. Động học phản ứng hệ khí đồng nhất xúc tác	43
2. Động học phản ứng hệ lỏng xúc tác đồng nhất	45
3. Động học phản ứng trong hệ giả đồng nhất	49
4. Phản ứng chuỗi và nổ	51
5. Phản ứng quang hoá	58
<i>Chương II. Động học của phản ứng hệ không đồng nhất</i>	68
1. Một số thông số hình học đặc trưng của thể rắn	68

2. Phản ứng hệ khí/lỏng - rắn trường hợp thể rắn có thể tích khối lượng không thay đổi trong quá trình phản ứng	71
<i>Bài tập</i>	102
3. Phản ứng hệ khí/lỏng - rắn, trường hợp thể rắn có khối lượng thay đổi trong quá trình phản ứng	104
 <i>Chương III. Một số vấn đề về động học quá trình kết tinh và xử lý bề mặt</i>	
1. Vấn đề ảnh hưởng của nhiệt độ tới độ hoà tan	113
2. Ảnh hưởng của kích thước tinh thể tới độ hoà tan	114
3. Quá trình kết tinh từ dung dịch	116
4. Vấn đề kết khối tinh thể	121
5. Vấn đề xử lý bề mặt	124
 <i>Chương IV. Động học phản ứng pha rắn</i>	
 <i>Chương V. Động học phản ứng hệ khí - lỏng (hấp thụ hoá học)</i>	
1. Một số vấn đề chung	138
2. Tốc độ của quá trình hấp thụ	142
3. Hệ số chuyển khối (cấp khối)	150
 PHẦN III. KỸ THUẬT PHẢN ỨNG	
<i>Chương I. Phương trình cân bằng vật liệu cho hệ dòng chảy</i>	
 <i>Chương II. Tính thể tích thiết bị phản ứng V_R</i>	
1. Với thùng phản ứng làm việc gián đoạn	161
2. Thiết bị dòng chảy liên tục	162

<i>Chương III. Phương trình cân bằng nhiệt</i>	176
<i>Ví dụ</i>	189
<i>Bài tập</i>	195
<i>Chương IV. Thiết bị phản ứng trong công nghiệp hóa học</i>	200
1. Thiết bị phản ứng khí hệ rắn	200
2. Thiết bị phản ứng hệ lỏng đồng nhất hoặc không đồng nhất	216
3. Thiết bị phản ứng hệ lỏng - khí, hấp thụ hóa học	216
<i>Tài liệu tham khảo chính</i>	219

MỘT SỐ KÝ HIỆU CHỦ YẾU

- A thường chỉ tên cấu tử tham gia phản ứng (tương tự với B, C, L, M...)
- a_i hoạt độ của cấu tử i; a - diện tích riêng hay diện tích tự do
- C_i nồng độ của cấu tử i
- C_p nhiệt dung riêng đẳng áp
- D_i hệ số khuyến tán phân tử của cấu tử
- d_p đường kính của hạt ở thể rắn
- d_{ld} đường kính tương đương
- E, E_a năng lượng hoạt hóa của phản ứng hóa học
- ΔG biến thiên năng lượng tự do Gibbs
- f_i fugac của cấu tử i; f - bậc tự do
- H hằng số Henri, entanpi
- ΔH nhiệt sinh thành, ΔH° - ở trạng thái tiêu chuẩn
- h hằng số Planck
- K hằng số cân bằng của phản ứng
- k_r hằng số tốc độ phản ứng
- L chiều dài thiết bị phản ứng
- M_i phân tử lượng của phân tử i
- N_i tốc độ lưu lượng của cấu tử i
- n_i lượng cấu tử i
- p tổng áp suất hệ
- p_i áp suất riêng phần của cấu tử i
- Q hiệu ứng nhiệt của phản ứng; lượng nhiệt trao đổi;
- Q_i hàm phân bố của i

q	tốc độ truyền nhiệt
R	bán kính của hạt cầu, hằng số thể khí
r _i	tốc độ phản ứng tính theo cấu tử i
r	tốc độ phản ứng
S	tiết diện thiết bị, diện tích tiếp xúc pha, entropi
T	nhiệt độ tuyệt đối
t	nhiệt độ bách phân
U	nội năng
u	tốc độ dòng chảy, u_x, u_y, \dots tốc độ dòng chảy theo phương x, y
\bar{u}	tốc độ di động bình quân của phân tử
V	thể tích hệ, tốc độ lưu lượng tính theo thể tích
V _R	thể tích thùng phản ứng
W	khối lượng (dùng riêng cho thể rắn)
x _i	hiệu suất chuyển hóa tính theo cấu tử i
Y _i	tỷ lệ phân tử của cấu tử i
y _i	phản trãm thể tích của cấu tử i
Z	chiều dày lớp biên
α_i	hệ số hoạt động của cấu tử i
α	hệ số thay đổi thể tích trong phản ứng
β	những hệ số có ghi chú cụ thể trong từng trường hợp
γ	hệ số Fugat, trọng lượng riêng
ε	hệ số khe hở của tầng đệm hay thể tích tự do riêng
η	hiệu suất lợi dụng bề mặt trong của thể rắn xốp
θ_i	tỷ lệ phản trãm diện tích thể rắn đã hấp phụ cấu tử i
λ	hệ số dẫn nhiệt
μ	độ nhớt động lực
ρ	khối lượng riêng
σ	sức căng bề mặt
Φ	hệ số hình dạng

- φ mô đun Thiele
- v_i hệ số tỷ lượng của i trong phản ứng hóa học
- v tần số chấn động của phân tử

Các chỉ số

- o chỉ trạng thái ban đầu
- f chỉ trạng thái cuối
- g chỉ pha khí
- l chỉ pha lỏng
- s chỉ pha rắn
- i chỉ thông số trên bề mặt

Đơn vị đo lường

Trong giáo trình vẫn dùng đơn vị đo lường hợp pháp của nước ta. Hiện dùng rộng rãi đơn vị đo lường quốc tế (Le Système International d' Unités); có thể chuyển đổi khi cần, trừ một số nơi sử dụng kí hiệu n hoặc N: chỉ trạng thái tiêu chuẩn - có ghi chú riêng.

Hệ thống SI này bao gồm một số bảng. Ở đây trích một số bảng thông dụng, thường gặp trong tính toán.

Bảng 1

Đơn vị SI cơ bản

Đại lượng	Đơn vị	Ký hiệu
Chiều dài	mét	m
Khối lượng	kilogram	kg
Thời gian	giây	s
Cường độ dòng điện	Ampe	A
Nhiệt độ	Kelvin	K
Lượng vật chất	mol	mol

Bảng 2

Đơn vị phụ

Đại lượng	Đơn vị	Ký hiệu
Góc	radian	rad
Góc lập thể	steradian	sr

Bảng 3

Đơn vị chuyên dụng rút ra từ SI

Một số đại lượng *	Các cách biểu diễn khác			
	Tên	Ký hiệu	Tính bằng SI	Tính bằng đơn vị SI cơ bản
Tần số	Héc	Hz		s ⁻¹
Lực - trọng lực	Newton	N		m.kg.s ⁻²
Áp suất	Pascal	Pa	N/m ²	m ⁻¹ .kg.s ⁻²
Năng lượng, công, nhiệt lượng	Jun	J	N.m	m ² .kg.s ⁻²
Công suất, năng lượng bức xạ	Wat	W	J/s	m ² .kg.s ⁻²
Điện lượng	Coulông	C		s.A
Điện thế	Volt	V	W/A	m ² .kg.s ⁻³ .A ⁻¹
Nhiệt độ	Bách phân	°C		K

* Chỉ trích dẫn các đại lượng thông dụng

Bảng 4

Tiếp đầu ngữ theo SI

Độ lớn đại lượng	Nguyên tiếp đầu ngữ	Ký hiệu
10 ¹⁸	exa	E
10 ¹⁵	peta	P
10 ¹²	tera	T
10 ⁹	giga	G
10 ⁶	mega	M
10 ³	kilo	k

