

УДК 542.973:542.941

ХИМИЯ

А. М. СОКОЛЬСКАЯ, Т. ОМАРКУЛОВ, Ф. Б. БИЖАНОВ,  
академик АН КазССР Д. В. СОКОЛЬСКИЙ

## ГИДРИРОВАНИЕ НЕПРЕДЕЛЬНЫХ СОЕДИНЕНИЙ НА НИКЕЛЕ ПОД ДАВЛЕНИЕМ В РАСТВОРЕ

Данные о гидрировании различных типов химических связей на скелетном никеле ( $\text{NiR}$  из  $\text{Ni}-\text{Al}$  сплава, 50% Ni) в растворе под давлением водорода в диапазоне 10—100 атм в литературе отсутствуют. Мы изучали реакцию гидрирования *n*-масляного альдегида, бензальдегида, бензальцацтона, ацетона, ацетофенона, бензофенона, диметилэтинилкарбоната (ДМЭК), бутиндиона и тетраметилбутиндиона (ТМБД) на  $\text{NiR}$  в воде при температуре 20, 30, 40, 50, 60° и давлении 10—100 атм. Гидрирование осуществляли в аппарате, схема которого есть<sup>(1)</sup>. Встряхивание (перемешивание) реакционной смеси проводили при 700 качаний «утки» в минуту (амплитуда колебаний 7,5 см). В этих условиях была достигнута максимальная поверхность раздела фаз, и скорость реакции не осложнялась диффузией водорода из газовой фазы через жидкость к поверхности катализатора. При дальнейшем увеличении числа качаний (рис. 1) скорость гидрирования не зависит от последних.

Результаты исследования процесса гидрогенизации соединений, содержащих различные типы химических связей, показали, что, начиная с определенного значения давления водорода (для каждого непредельного соединения оно свое), скорость реакции гидрирования как по водороду, так и по непредельному веществу, подчиняется уравнению нулевого порядка (рис. 2). На примере гидрирования бензальдегида \* (рис. 2, *a* и 3) видно, что уже при 40 атм реакция гидрирования по обоим компонентам подчиняется уравнению нулевого порядка.

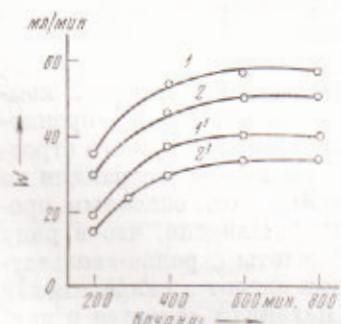


Рис. 1. Зависимость скорости гидрирования от интенсивности перемешивания. Условия: 0,5 г  $\text{NiR}$ ; 25 мл воды; 20°; 1, 1' — *n*-масляный альдегид ( $A_{\text{H}_2} = 400 \text{ мл H}_2$ ); 2, 2' — ацетофенон ( $A_{\text{H}_2} = 800 \text{ мл H}_2$ ); 1', 2' — 20 атм; 2 — 60 атм; 1 — 80 атм

Процесс гидрогенизации бензальдегида (1 г  $\text{NiR}$ ; 25 мл воды; 400 атм  $A_{\text{H}_2} = 400 \text{ мл H}_2$ ) сопровождается гидрогенолизом \*\*: к поглощению 400 мл  $\text{H}_2$  (НТД) бензальдегид превращается в бензиловый спирт (100%), к поглощению 586 мл  $\text{H}_2$  в реакционной смеси обнаружено (хроматографический анализ) 47,6% толуола, к поглощению 800 мл  $\text{H}_2$  реакционная смесь содержит 100% толуола; в этаноле (растворитель) толуол из бензальдегида в этих условиях образуется лишь после поглощения 800 мл  $\text{H}_2$ .

Каждая энергия активации реакции гидрирования исследованных нами соединений (рис. 4) составляет (в ккал·моль<sup>-1</sup>): *n*-масляный альдегид 5,0; бензальдегид 5,7; бензальцетон ( $\text{C}=\text{C}$ ) 4,6; ( $\text{C}=\text{O}$ ) 2,7;

\* В данных условиях ядро бензала (бензальдегид, ацетофенон, бензофенон, бензальцетон) не гидрируется.

\*\* При 20 и 40° гидрогенолиз не наблюдался.

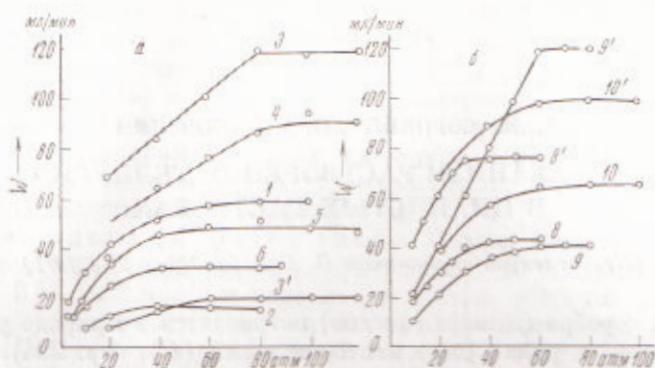


Рис. 2. Зависимость скорости ( $W$ ) гидрирования от давления водорода.  $a$  — 0,5 г NiR; 25 мл воды;  $20^\circ$ ;  $A_{2H} = 400$  мл  $H_2$  (альдегиды);  $A_{2H} = 800$  мл  $H_2$  (кетоны). 1 — н-масляный альдегид; 2 — бензальдегид; 3 — бензальцетон ( $C=C$ ); 3' — бензальцетон ( $C=O$ ); 4 — ацетон; 5 — ацетофенон, 6 — бензофенон.  $b$  — 0,12 г NiR; 25 мл воды;  $20^\circ$ ;  $A_{2H} + 800$  мл  $H_2$ . 8 — ДМЭК ( $C=C$ ); 8' — диметилвинилкарбинол; 9 — бутандиол ( $C=C$ ); 9' — бутандиол; 10 — ТМБД ( $C=C$ ); 10' — тетраметилбутандиол. 1, 2, 3 — значения  $W$  к поглощению  $\frac{1}{2}$  количества водорода, необходимого для превращения ненасыщенного соединения в предельное. 8', 9', 10' — максимальные значения  $W$  для  $C=C$

ацетон 2,7; ацетофенон 6,8; ДМЭК ( $C=C$ ) 4,2; ( $C=C$ ) 4,1; бутандиол ( $C=C$ ) 4,6; ( $C=C$ ) 4,2; ТМБД ( $C=C$ ) 5,0; 2,7.

В отличие от NiR, на Ru-катализаторе (в воде) кажущаяся энергия активации реакции гидрирования ацетона, по данным (2), составляет 4—5 ккал·моль<sup>-1</sup>. Величины энергии активации свидетельствуют о

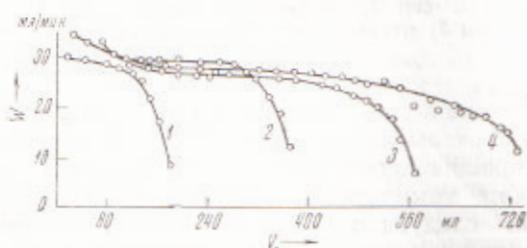


Рис. 3. Гидрирование бензальдегида под давлением (Условия: 1,0 г NiR; 25 мл воды;  $20^\circ$ ; 40 атм.) 1 —  $0,89 \cdot 10^{-2}$  г·моль вещества; 2 —  $0,78 \cdot 10^{-2}$ ; 3 —  $2,67 \cdot 10^{-2}$ ; 4 —  $3,56 \cdot 10^{-2}$  г·моль вещества

том, что лимитирующей стадией процесса является активация непредельного соединения на поверхности катализатора.

Институт органического катализа и электрохимии  
Академии наук КазССР  
Алма-Ата

Поступило  
15 II 1971

#### ЦИТИРОВАННАЯ ЛИТЕРАТУРА

- <sup>1</sup> А. М. Сокольская, Т. Омаркулов и др., ДАН, 194, 893 (1970). <sup>2</sup> В. А. Малых, Г. Н. Орлова, А. С. Чеголя, Сборн. Каталитические реакции в жидкой фазе, Алма-Ата, 1967, стр. 174.

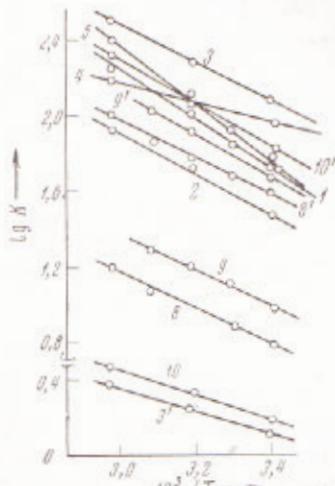


Рис. 4. Зависимость константы скорости реакции от температуры. Обозначения те же, что на рис. 2