

ՕՔՍԻԴԱՅՎԱԾ ՔԼՈՐՈՓՐԵՆԻ ՊՈԼԻՄԵՐԱՅՄԱՆ ԿԻՆԵՏԻԿԱՆ

Կ. Ա. ՆԵՐՍԵՍՅԱՆ, Ռ. Հ. ՉԱԼՏԻԿՅԱՆ և Ն. Մ. ԲԵՅԼԵՐՅԱՆ

Յուլց է տրված, որ ցածր չերմաստիճանների և ճնշման տակ քառակի թորածած քլորոպրենը չի ենթարկվում ինքնարերաբար պոլիմերման: Օքսիդացման ընթացքում քլորոպրենը պոլիմերվում է իր մեջ առաջացած պերօքսիդային միացությունների քայլայման հետևանքով: Պոլիմերացման արագության կախումը պերօքսիդային միացությունների կոնցենտրացիայից ենթարկվում է հարուցված ռադիկալային պոլիմերացման օրինաչփություններին:

THE POLYMERIZATION KINETICS OF OXIDIZED CHLOROPRENE

K. A. NERSESSIAN, R. H. CHALTIKIAN and N. M. BEYLERIAN

It has been demonstrated that chloroprene purified by four subsequent low-temperature vacuum distillations undergoes no spontaneous polymerization. In the oxidation process chloroprene polymerizes due to the decomposition of peroxide compounds formed in it. The dependence of polymerization rate upon the concentration of peroxide compounds is submitted to radical polymerization law regularities.

Л И Т Е Р А Т У Р А

1. Williams J., Walker H. — Ind. Eng. Chem., 1933, vol. 25, p. 199.
2. Kern W., Stelman J. — Makromol. Chem., 1951, vol. 1, № 2, p. 199.
3. Кебанский А. Л., Сорокина Р. М. — ЖПХ, 1962, т. 35, с. 2735.
4. Амбарцумян А. Х., Хайкина Х. С., Атоян С. Г. — Арм. хим. ж., 1968, ,т. 21, № 4,, с. 290.
5. Kern W., Jockoson H., Wolfram A. — Makromol. Chem., 1950, vol. 43, p. 213.
6. Антоновский В. Л., Бузланова М. М. — Анал. хим. пероксидных соед., М., Химия, 1978, с. 23.
7. Ebdon J. R., Lehrle R. S., Robb J. C. — Kinetics and Mech. Polyreachs., препринт, Будапешт, 1969, т. 3, с. 11.

Армянский химический журнал, т. 40, № 2, стр. 95—99 (1987 г.)

УДК 547.292.39 : 542.921.2.541.127

КАТАЛИТИЧЕСКОЕ РАЗЛОЖЕНИЕ НАДМУРАВЬИНОЙ КИСЛОТЫ В ЖИДКОЙ ФАЗЕ

П. С. АТАЯН, Л. А. НЕРСЕСЯН, А. М. ТЕР-СТЕПАНЯН, Н. П. ЛОБАНОВА,
В. Г. ХАРЧУК, Л. А. ПЕТРОВ и И. П. КОЛЕНКО

Ереванское производственное объединение «Ереванвитамины»
Институт химии УНЦ АН СССР, Свердловск

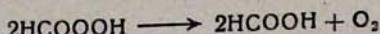
Поступило 26 VI 1985

Изучено жидкофазное катализитическое разложение надмуравьиной кислоты в среде муравьиной кислоты в присутствии H_2SO_4 и сульфокатионитов. Показано, что реакция подвержена кислотному катализу, причем эффективность сульфокатионитов в данной реакции выше, чем серной кислоты.

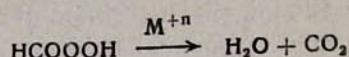
Рис. 2, библ. ссылок 11.

Надмуравынная кислота I, подобно другим ее аналогам, является весьма специфическим источником активного кислорода и отличается высокой реакционной способностью. Она используется при эпоксидировании олефинов [1], окислении и гидроксилировании ароматических соединений [2]. Разбавленные водные растворы I обладают хорошими дезинфицирующими свойствами [3].

Надмуравынная кислота относится к наиболее нестабильным надкислотам и в чистом виде не выделяется [4]. При взаимодействии с водой I подвергается гидролизу до равновесного с перекисью водорода состояния. Распад этого соединения преимущественно протекает в направлении образования молекулярного кислорода.



В присутствии ионов переходных металлов происходит быстрое катализитическое разложение с образованием воды и двуокиси углерода.



Высокая эффективность использования I в качестве окислителя определила интерес к исследованию стабильности ее растворов. В ряде случаев окислительную эффективность надкислот удается повысить при использовании кислотного катализатора. Изучение кислотно-катализитического разложения I в наиболее часто встречающихся условиях реализации окисляющих функций этого соединения представляет как научный, так и практический интерес. Объектом исследования послужили растворы надкислоты, получающиеся при окислении муравьиной кислоты 90% перекисью водорода. В них концентрация I не превышает 30%, а содержание воды колеблется в пределах 10—14%. Этот состав практически взрывобезопасен. В качестве катализаторов использовали серную кислоту и ее гетерогенные аналоги—сульфокациониты марки КУ-23.

Эксперименты проводили в термостатированной трехгорлой колбе, снабженной мешалкой и обратным холодильником. Надкислоту получали по методике [5]. Реакцию проводили при начальной концентрации I—1,82, воды—0,182 моль/л, в присутствии серной кислоты или полистиролдивинилбензольных сульфокационитов в H-форме: КУ-23 30/100, КУ-23 30/130, КУ-23 15/100 при температуре 20—60°. Кислотную функцию среды H₀ находили по способу, описанному в [6]. Содержание I в аликовотных пробах определяли йодометрически. Апроксимацию полученных функций методом наименьших квадратов и решения линейных уравнений производили на ЭВМ. Кинетические параметры определяли с использованием метода начальных скоростей, полученных численным дифференцированием. Погрешность определения констант скоростей составляла не более 2,0%, а активационных параметров—2,1%.

Анализ кинетических кривых разложения надмуравьиной кислоты в муравьиной кислоте показал, что этот процесс в примененных условиях подобен разложению надкислот, изученному ранее в [7], и также

описывается уравнением реакций второго порядка. Разложение надкислоты протекает через образование бимолекулярного комплекса путем нуклеофильной атаки молекулы кислоты ее анионом. Было показано значительное влияние среды на этот процесс. Так, промотирующий эффект оснований объясняют разрывлением связи O—H, способствующим образованию промежуточного комплекса. Олефины связывают надкислоту, ассоциированную с основанием, и способствуют ее стабилизации [8].

Введение в раствор I минеральной кислоты повышает скорость разложения (рис. 2) при сохранении второго порядка по надкислоте. Повидимому, протонирование карбонильного кислорода способствует образованию промежуточного бимолекулярного комплекса за счет увеличения электрофильности карбонильного углерода надкислоты. Количественная оценка зависимости константы скорости разложения I от кислотности среды по Гаммету приведена на рис. 1. Угловой коэффициент зависимости $\lg k$ от H_0 служит мерой подверженности этого процесса кислотному катализу и составляет 0,3.

$$W = 2,04 \cdot 10^{-3} h^{0,3} [A]^2$$

$$-\lg h = H_0$$

W — скорость процесса, моль/л·мин; $[A]$ — концентрация I, моль/л.

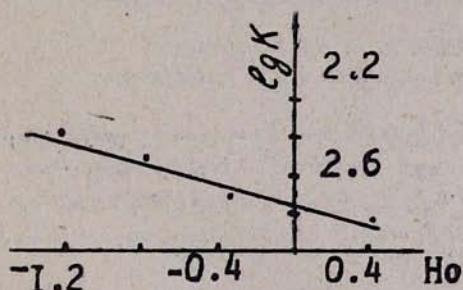


Рис. 1. Зависимость $\lg K$ скорости разложения надмуравьиной кислоты от кислотности среды H_0 .

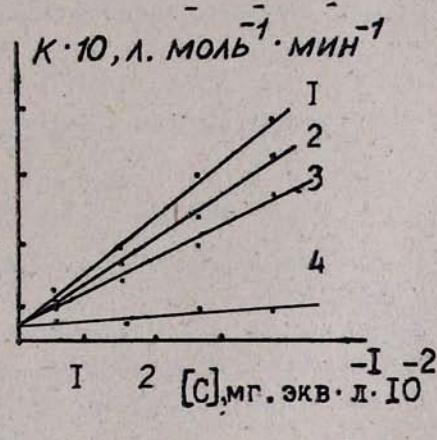


Рис. 2. Зависимость константы скорости кислотно-катализитического разложения надмуравьиной кислоты от концентрации катализатора: 1 — КУ-23 30/130, 2 — КУ-23 30/100, 3 — КУ-23 15/100, 4 — H_2SO_4 .

Следует отметить, что угловой коэффициент зависимости $\lg k$ от H_0 для кислотно-катализитического разложения надуксусной кислоты несколько меньше 0,2 [9], что можно объяснить частичной компенсацией эффекта протонирования карбонила за счет метильной группы аналогично результатам ранее выполненной работы [10].

Температурная зависимость кислотно-катализитического разложения I позволяет определить активационные параметры реакции.

$$k = 3,3 \cdot 10^4 \exp \frac{-10200}{RT}$$

Большая величина предэкспоненциального множителя и сравнительно небольшая энергия активации, по-видимому, обязаны сложному характеру лимитирующей стадии—образования промежуточного бимолекулярного комплекса I, включающего протонирование надкислоты [11].

Использование в качестве катализатора сульфокатионитов практически не изменило активационных параметров процесса разложения I.

$$k = 2,2 \cdot 10^4 \exp \frac{-11300}{RT}$$

Порядок реакции сохранился вторым. Однако катализическая активность гетерогенных аналогов серной кислоты оказалась выше (рис. 2).

Коэффициент Гамметта $q = \frac{k_{\text{рет}}}{k_{\text{ром}}}$ больше единицы и зависит от морфологических особенностей катализатора, в данном случае, от пористости и степени сшивки, и составляет для КУ-23 15/100, КУ-23 30/100, КУ-23 30/130—2,8; 3,0 и 3,3, соответственно. Большую эффективность катионитов, по-видимому, можно объяснить сорбцией на их поверхности, благодаря которой создается повышенная концентрация I в зоне ее протонирования.

ԳԵՐՄՈՋԱՄԹՎԻ ԿԱՏԱԼԻՏԻԿ ՔԱՅՔԱՅՈՒՄԸ ՀԵՂՈՒԿ ԶՈԶՈՒՄ

Պ. Ս. ԱԹԱՅԱՆ, Լ. Ա. ՆԵՐՍԵՍՅԱՆ, Ա. Մ. ՏԵՐ-ՍԵՊԱՆՅԱՆ,
Ն. Պ. ԽԱՐՉՈՒԿ, Վ. Գ. ԿՈՎՃՈՎ, Լ. Ա. ՊԵՏՐՈՎ և Ի. Պ. ԿՈԼԵՆԿՈ

Ուսումնասիրված է գերմրջնաթթվի հեղուկաֆազ կատալիտիկ քայքայումը մրջնաթթվի միջավայրում H_2SO_4 -ի և սուլֆակատիռնիտների ներկայությամբ, ծուց է արված, որ ուսակցիան ենթակա է թթվային կատալիտիկ, ըսդ որում սուլֆակատիռնիտների արդյունավետությունը տվյալ ուսակցիայում ավելի բարձր է, քան ծծմբական թթվինք:

CATALYTIC DECOMPOSITION OF PERFORMIC ACID IN THE LIQUID PHASE

P. S. ATAYAN, L. A. NERSESSIAN, A. M. TER-STEFANIAN, N. P. LOBANOVA,
V. G. KHARCHUK, L. A. PETROV and J. P. COLENKO

The liquid-phase catalytic decomposition of performic acid in formic acid in presence of sulphuric acid or sulphonic cation exchange resins has been studied. It has been demonstrated the reaction is subjected to acid catalysis. The activity of the cation exchange resins in the case of the reaction in question was found to be higher than that of sulphuric acid.

ЛИТЕРАТУРА

1. Метелица Д. И. — Усп. хим., 1972, т. 41, № 10, с. 1737.
2. Ахрем А. А., Киселев П. А., Метелица Д. И. — ДАН СССР, 1975, т. 220, № 3, с. 593.
3. Шапилов О. Д., Борисова А. М., Костюковский Я. Л., Павлова Г. И. — ЖПХ, 1974, т. 47, № 10, с. 1305.
4. Карножитский В. — Органические перекиси. М., Иллитиздат 1961, с. 39.
5. Зеликман Е. С., Юрьев Ю. Н., Березова Л. В., Тарасенко Е. П. — ЖОрХ, 1972, т. 8, № 9, с. 1775.
6. Альберт А. А., Сержент Е. — Константы ионизации кислот и оснований, М., Химия, 1964, с. 66.
7. Kourek E., Haggett M. L., Battaglia C. J., Khairat M., Ibne-Rasa, Pyun H. Y., Edwards J. C. — J. Am. Chem. Soc., 1963, vol. 85, № 15, p. 2263.
8. Дрюк В. Г., Васильченко С. А., Малиновский М. С. — Кин. и кат., 1975, т. 16, № 1, с. 50.
9. Карчук В. Г., Петров Л. А., Коленко И. П. — ЖПХ, 1985, т. 58, № 6, с. 1332.
10. Дрюк В. Г., Васильченко С. А., Малиновский М. С., Войцеховская О. М. — Кин. и кат., 1974, т. 15, № 5, с. 1187.
11. Энтелис Р. П. — Кинетика реакций в жидкой фазе, М., Химия, 1973, с. 12.

Армянский химический журнал, т. 40, № 2, стр. 99—103 (1987 г.)

УДК: 541.124

ИЗУЧЕНИЕ СКОРОСТИ ИНИЦИРОВАНИЯ ЦЕПНОЙ РЕАКЦИИ ДИМЕТИЛАНИЛИН-ПЕРОКСИД БЕНЗОИЛА В БИНАРНОЙ СМЕСИ БЕНЗОЛ-ВИНИЛАЦЕТАТ

Э. Р. САРУХАНЯН и Г. С. СИМОНЯН

Ереванский государственный университет

Поступило 9 VII 1985

Показано, что при 50—60° макрокинетический закон скорости инициирования реакции диметиланилини-пероксид бензоила в винилацетате и смеси ВА-бензол одинаков, и независимо от температуры и концентрации сорасторовителей описывается уравнением:

$$w_t = k_t [DMA] [PB]$$

Добавление бензола приводит к уменьшению w_t .

Показано также, что основность — не единственное характерное свойство растворителя, обуславливающее его влияние на акт инициирования.

Рис. 3, табл. 2, библ. ссылок 5.

При изучении окисления диметиланилина (DMA) пероксидом бензоила (PB) было установлено, что скорость акта инициирования (w_t) увеличивается с ростом протоноакцепторной способности растворителя [1]. В интервале 0—30° макрокинетический закон скорости окисления DMA-PB в бинарной смеси бензол-пиридин с изменением состава смеси и температуры не меняется и описывается уравнением:

$$w_t = k_t [DMA] [PB] \quad (1) [2]$$