

ПРЕВРАЩЕНИЯ МЕРКАПТИДОВ  
В ПРОЦЕССЕ КАТАЛИТИЧЕСКОГО ОКИСЛЕНИЯ  
МОЛЕКУЛЯРНЫМ КИСЛОРОДОМ  
В ВОДНО-ЩЕЛОЧНЫХ РАСТВОРАХ

*А. Г. Ахмадуллина, Л. Н. Орлова, И. К. Хрущева,  
Н. П. Тютюрина, Д. Ф. Фазлиев*

Ранее нами сообщалось [<sup>1</sup>], что в процессе обезвреживания сернисто-щелочных стоков (СЩС) на гетерогенном фталоцианиновом катализаторе КС-1 [<sup>2</sup>] сульфид окисляется в тиосульфат и сульфат, а меркаптиды — в нерастворимые в стоках органические дисульфиды. Анализ литературы по данному вопросу свидетельствует, однако, о неоднозначном протекании реакции окисления меркаптидов [<sup>3-9</sup>]. Авторы работ [<sup>3-5</sup>] считают органические дисульфиды единственным продуктом окисления меркаптидов на фталоцианиновых катализаторах. В то же время в литературе [<sup>6</sup>] показано, что при окислении 2-меркаптобензтиазола кислородом воздуха при  $t=60^\circ$  в присутствии тетрасульфокислоты фталоцианина кобальта образуются как дисульфид, так и сульфокислота бензтиазола. По другим литературным данным [<sup>7</sup>], сульфокислота вообще является основным продуктом окисления метилмеркаптида при проведении процесса при  $t=80^\circ$  и  $P=0.9$  МПа в отсутствие катализатора. При окислении тиофенола в присутствии каталитической системы хлорид меди—пиридин [<sup>8</sup>] установлено образование наряду с дисульфидом также дифенилсульфината; при окислении меркаптидов кислородом воздуха под давлением в присутствии хлорида меди в реакционной системе найдены дисульфид и сульфокислота [<sup>9</sup>].

Поскольку реакция каталитического окисления меркаптидов воздухом лежит в основе широко используемого в промышленности процесса регенеративной демеркаптанизации сжиженных газов и бензинов [<sup>10</sup>] и обезвреживания сернисто-щелочных стоков [<sup>1</sup>], то выяснение природы образующихся при этом продуктов имеет принципиальное значение для обоснованного выбора технологического режима процесса. Наибольший интерес для исследования представляли натриевая соль дисульфофталоцианина кобальта (ДСФК), являющаяся промышленным гомогенным катализатором демеркаптанизации процесса ВНИИУС-12 [<sup>11</sup>], внедренного на нескольких предприятиях [<sup>10</sup>], а также гетерогенный фталоцианиновый катализатор КС-1 [<sup>2</sup>], используемый в настоящее время для обезвреживания сульфид- и меркаптидсодержащих СЩС.

Представляло интерес исследовать также перспективный гомогенный катализатор демеркаптанизации нефтепродуктов — дихлордиоксифталоцианин кобальта (ДХДОФК).

В связи с изложенным нами были изучены модельные реакции окисления этил-, пропил- и бутилмеркаптидов натрия в 10%-ной щелочи, имитирующие процесс демеркаптанизации сжиженных газов и бензинов, и в 2%-ной щелочи, имитирующие процесс обезвреживания отработанных сернисто-щелочных растворов. Катализатор КС-1, представляющий собой композицию из 20 мас% фталоцианина кобальта и 80 мас% полиэтилена высокого давления, использовался в опытах в виде гранул диаметром 3—4 мм. Описание лабораторных установок и методики проведения опытов приведены ранее [12, 13]. Количественный анализ дисульфидов, сульфинатов и меркаптидов в щелочных растворах проводили по методикам, описанным в работах [14—16], качественный анализ — УФ и ИК спектральными методами, химическое потребление кислорода — по методике [17]. Водонерастворимые продукты окисления меркаптидов извлекали экстракцией отделенного от катализатора КС-1 оксида гептаном или гексаном при комнатной температуре и 2—3-кратной промывкой оставшегося в реакторе катализатора КС-1 гептаном, нагретым до 40—50°. В ИК спектрах углеводородных экстрактов оксида и КС-1 были обнаружены только дисульфиды. Количественный анализ дисульфидов в экстракте и промывочных растворах с КС-1 показал, что основная их масса (до 80 отн%) задерживается на поверхности гидрофобного катализатора КС-1. Исследованием количественного выхода дисульфидов при окислении этилмеркаптида натрия кислородом воздуха в 10%-ной NaOH было установлено (табл. 1), что он не коррелирует со степенью конверсии исходной меркаптидной серы, а находится в прямой зависимости от времени контакта оксида с окисляющим газом. Так, в присутствии катализатора КС-1 выход дисульфида за 40 мин окисления составил 55 % от прореагировавшей меркаптидной серы при 95 %-ной конверсии последней.

ТАБЛИЦА 1

Выход диэтилдисульфида при окислении этилмеркаптида натрия

$t=40^\circ$ ,  $W_{O_2}=1.5$  л/мин,  $[DCFK]=0.005$  мас%,  $G_{KC-1}=45$  г

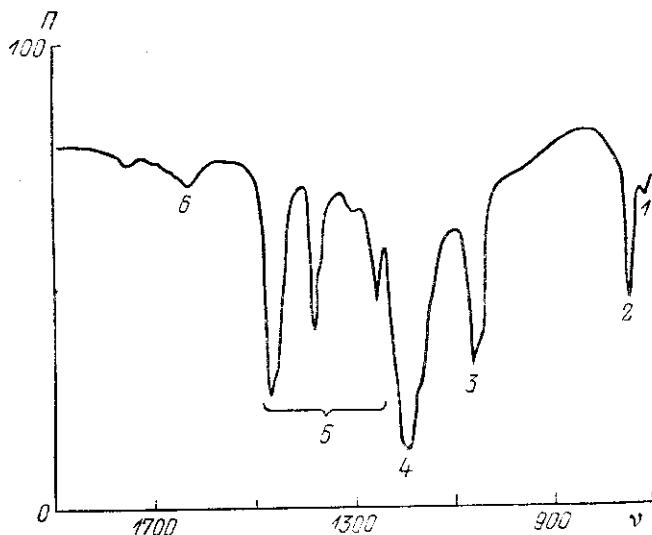
Катализатор	$\tau$ (мин)	Степень конверсии (отн%)	Выход диэтилдисульфида, SRSSR (отн%)
КС-1	40	95	55
DCFK	11	100	73
»	40	100	9
»	60	100	Отсутствует

В присутствии гомогенного катализатора ДСФК, являющегося каталитически более активным, чем КС-1, 100%-ная конверсия этилмеркаптида наступила через 11 мин. При этом выход дисульфидов составил 73 отн%. Меньший выход дисульфидов в первом случае, по-видимому, связан с более длительным пребыванием образующихся дисульфидов в зоне реакции из-за их задержки на поверхности гетерогенного катализатора и дальнейшего окисления с образованием водорастворимых продуктов. Как видно из данных табл. 1, увеличение продолжительности окисления этилмеркаптида в присутствии гомогенного ДСФК с 11 до 60 мин приводит к полному исчезновению дисульфида из оксида. Специальными опытами на диэтилдисульфиде нами была подтверждена возможность его дальнейшего окисления кислородом воздуха как в присутствии КС-1, так и ДСФК.

Таким образом, приведенные в табл. 1 результаты однозначно свидетельствуют, что в зависимости от времени окисления меркаптидов кис-

городом воздуха как в присутствии гетерогенного, так и гомогенного фталоцианиновых катализаторов наряду с дисульфидами могут образовываться и другие продукты более глубокого окисления дисульфидов.

Так как эти продукты являются водорастворимыми, то закономерно предположить, основываясь также на литературных данных [7-9], что это могут быть натриевые соли сульфиновой или сульфоновой кислот, которые можно выделить из оксида в виде бариевых солей. Действительно, при добавке в оксид катионов бария наблюдалось выпадение белого осадка, ИК спектр которого содержал полосы поглощения в области  $970-1170\text{ см}^{-1}$ , характеристические для солей сульфиновых и сульфоновых кислот [18]. Дополнительный УФ спектральный анализ выделенной из оксида бариевой соли говорит об образовании преимущественно соли



ИК спектр продуктов окисления этилмеркаптида натрия.

$\Pi$  — пропускание (%),  $\nu$  — частота ( $\text{см}^{-1}$ ).

Колебания: 1, 5 — деформационные группы  $\text{CH}_2$  и  $\text{CH}_3$  вазелинового масла и продукта, 2 — валентные  $\nu_{as}$ , 3 — валентные симметричные  $\nu_s\text{SO}_2$ , 4 — валентные асимметричные  $\nu_{as}\text{SO}_2$ , 6 — деформационные группы ОН примеси воды.

сульфиновой кислоты, о чем свидетельствует наличие в УФ спектре максимума поглощения в области  $240-245\text{ нм}$  [19]. Количественный выход сульфинатной серы, найденной по методике [14], составлял от 2 до 12 % от исходного содержания меркаптидной серы (табл. 2). В ходе экспериментов было обнаружено, что сульфинат, так же как и дисульфид, не является конечным продуктом окисления. Через 2 сут хранения сульфинат в реакционном растворе практически отсутствовал. Как видно из данных табл. 1 и 2, по мере увеличения продолжительности опытов дисбаланс между исходной меркаптидной серой и суммой идентифицированной в оксиде серы (меркаптидной, дисульфидной и сульфинатной серы) становится все более значительным. Приведенные данные указывают на образование в процессе окисления наряду с идентифицированными и других водорастворимых продуктов. Одним из таких продуктов, по литературным данным [20], мог быть алкилтиосульфонат. Для его выделения была использована методика, приведенная в работе [21]. Оксидат после экстракции дисульфида гептаном нейтрализовали соляной кислотой до  $\text{pH}=5$  и упаривали досуха. Сухой остаток обрабатывали горячим бутанолом. Нерастворившийся при этом хлорид натрия отделяли на бумажном фильтре. При охлаждении фильтрата выпадал белый осадок, ИК спектр которого содержал интенсивные полосы с максимумами поглощения примерно при  $1200$ ,  $1070$  и  $760\text{ см}^{-1}$  (см. рисунок). Согласно приведенным в работе [22] данным, указанные частоты поглощения являются характеристическими

ТАБЛИЦА 2

Состав продуктов катализитического окисления  
меркаптидов натрия

$V_{\text{реакт}} = 0.25 \text{ л}$ ,  $W_{O_2} = 3 \text{ л}/\text{мин}$ ,  $n = 2000 \text{ об}/\text{мин}$ ,  $G_{\text{KC-1}} = 20 \text{ г}$

Меркаптид натрия	Катализатор	Концентрация катализатора (моль/л)	Температура (°C)	Время окисления (мин)	Содержание $S_{\text{RSSNa}}$ в исходном растворе (мас%)	Содержание сернистых соединений в			
						$S_{\text{RSSa}}$	$S_{\text{RSSR}}$	$S_{\text{RSO}_2\text{Na}}$	
$C_2H_5\text{SNa}$	KC-1	—	40	20	0.942	26.6	46.9	9.9	83.4
	»	—	40	44	0.957	Отсутствует	33.4	5.5	38.9
$C_3H_7\text{SNa}$	»	—	40	40	0.718	То же	37.0	6.0	43.0
$C_4H_9\text{SNa}$	»	—	40	30	0.420	» »	41.5	11.8	53.3
»	»	—	40	55	0.900	» »	24.3	12.2	36.5
$C_2H_5\text{SNa}$	$\text{ФпCo}(\text{SO}_3\text{H})_2$	1.400	30	20	0.960	» »	85.4	5.2	90.6
	$\text{ФпCoCl}_2(\text{OH})_2(\text{SO}_3\text{H})_2$	0.389	30	15	0.972	4.0	51.3	1.5	56.8

для фрагмента  $\text{SO}_2\text{S}$  молекулы алкилтиосульфонатов. В ИК спектре продуктов окисления самого диэтилдисульфида также были обнаружены интенсивные полосы поглощения в интервале  $1070$ — $1200 \text{ см}^{-1}$ , характерные для тиосульфонатной группы.

Анализ приведенных результатов показывает, что продуктами окисления меркаптидов молекулярным кислородом в присутствии фталоцианиновых катализаторов в зависимости от продолжительности окисления в водно-щелочном растворе могут быть как дисульфиды, так и продукты более глубокого окисления — водорастворимые алкилсульфинаты и алкилтиосульфонаты, обладающие значительно меньшим потреблением кислорода, чем дисульфиды. Так, при увеличении продолжительности окисления с 10 до 60 мин даже в мягких условиях (при  $40^\circ$  и линейной скорости подачи кислорода  $0.015 \text{ м}/\text{с}$ ) удается более чем в 3 раза снизить ХПК реакционного раствора (с 450 до 120 мг  $O_2/\text{л}$ ).

Полученные результаты свидетельствуют об определяющем значении правильности выбора времени регенерации меркаптидсодержащего раствора в процессе катализитической демеркаптанизации легкого углеводородного сырья как для нормы расхода щелочи, так и для срока службы гомогенного катализаторного комплекса. При неоправданно длительном времени проведения окислительной регенерации насыщенного меркаптидами щелочного раствора будет происходить более глубокое окисление меркаптидной серы, ведущее к нежелательному расходованию активной щелочи в случае гетерогенно-катализитической демеркаптанизации и сокращению срока службы гомогенного катализаторного комплекса.

При обезвреживании сернисто-щелочных стоков, наоборот, желательно вести реакцию окисления меркаптидов возможно глубже с целью максимального снижения токсичности стоков и химического потребления кислорода стоками.

#### ЛИТЕРАТУРА

- [1] Ахмадуллина А. Г., Мазгаров А. М. и др. // Хим. и технология топлива и масел. 1985. № 5. С. 36—37. — [2] А. с. 1041142 (СССР). Катализатор для окисления сернистых соединений и способ его приготовления / А. М. Мазгаров, А. Г. Ахмадуллина и др. — [3] Афанасьев Ю. М., Гладких А. В., Соколина Л. Ф., Бородатая Е. А. ЖПХ. 1979. Т. 52, № 2. С. 405—408. — [4] Лешинскайте Г. И., Кундо Н. З., Григорьева В. Г. // ЖПХ. 1977. Т. 50, № 1. С. 130—133. — [5] Мазгаров А. М., Фомин Е. А. Нефтехимия. 1979. Т. 19, № 2. С. 244—248. — [6] Титова Г. Ф., Афанасьев Ю. М., Кузнецова Т. Е. // Изв. вузов. Сер. Хим. и хим. технологии, 1981. Т. 24. № 1. С. 5—11.

448. — [7] Аиферова, Т. А., Титова Г. А. // Бумажная пром-сть. 1966, № 10, С. 5—7. — [8] Brooks B. W., Smith B. M. // Chem. Ind. 1973, № 7, Р. 326—329. — [9] Бигалина Г. М., Проскуряков В. А. // ЖПХ. 1965, Т. 38, № 9, С. 2078—2084. — [10] Мазгаров А. М., Неаглов А. В. и др. // Хим. и технология топлив и масел. 1976, № 12, С. 6—8. — [11] А. с. 823418 (СССР). Способ очистки углеводородного сырья от меркаптанов. А. М. Мазгаров, В. А. Фомин и др. — [12] Фомин В. А. Жидкофазное окисление меркаптанов молекулярным кислородом: Автореф. канд. дис. Казань. 1983. 18 с. — [13] Хрущева И. К. Жидкофазное окислительное обессеривание углеводородного сырья на гетерогенном фталоцианиновом катализаторе: Автореф. канд. дис. Казань. 1986. 18 с. — [14] ГОСТ 22985-78. Газы углеводородные сжиженные. Метод определения сероводорода и меркаптановой серы. Введ. 1.07.79. — [15] Рубинштейн Н. А. и др. // Методы анализа органических соединений нефти, их смесей и производных: сб. 1. М.: Наука, 1970, с. 74—100. — [16] Губен-Вейль. Методы органической химии. Методы анализа. Т. 2. М.: Химия, 1967. 1032 с. — [17] Методическое руководство по анализу сточных вод нефтеперерабатывающих и нефтехимических заводов. М.: МНХП, 1977. 594 с. — [18] Смит А. Прикладная ИК спектроскопия. М.: Мир, 1982. 328 с. — [19] Сигэру Оаз. Химия органических соединений серы. М.: Химия, 1975. 511 с. — [20] Savage W. E., Maclarens J. A. // Chem. Organ. sulfur compounds. 1966. V. 2. Ch. 15. S. 367—370. — [21] Белоус М. А., Постовский И. Я. // ЖОХ. 1950. Т. 20, вып. 9, С. 1701—1710. — [22] Simon Z., Kinath. // Z. anorg. Chem. 1961. Bd 308, N 1—6. S. 321—323.

Поступила в Редакцию  
13 октября 1987 г.