## Фазовый состав и структура мезопористых аморфных материалов на основе диоксида кремния и кобальта

Спесивцев Н.А. <sup>а)</sup>, Локтев А.С. <sup>а)</sup>, Пархоменко К.В. <sup>б)</sup>, Дедов А.Г. <sup>а)</sup>

<sup>а)</sup> Россия, Федеральное государственное бюджетное образовательное учреждение высшего профессионального образования «Российский государственный университет нефти и газа имени И.М. Губкина», *genchem@gubkin.ru*, <sup>б)</sup> Франция, Страсбургский университет

Россия занимает лидирующие позиции в мире по запасам и добыче природного газа, а также по объёмам сжигаемого попутного нефтяного газа. Поэтому для России актуальной задачей является вовлечение газообразных углеводородов в химическую переработку, что позволит расширить сырьевую базу нефтехимии и решить многие экологические проблемы.

Большинство продуктов нефтехимии может быть получено переработкой природного газа, попутного нефтяного газа и биогаза через стадию получения синтез-газа, которое в настоящее время преимущественно осуществляется методом паровой конверсии. В то же время, альтернативные способы — кислородная и углекислотная конверсия — позволяют выделять синтез-газ оптимального состава для его дальнейшей переработки в углеводороды и кислородсодержащие соединения. Реализация этих процессов требует создания высокоэффективных и селективных катализаторов.

Темплатным золь-гель синтезом нами получены мезопористые аморфные материалы на основе кобальта, диспергированного в матрице диоксида кремния, содержащие от 1 до 20% мас. кобальта. Этот метод, включавший стадии растворения прекурсоров, гидролиза (образования геля), сушки, гидротермальной обработки и прокаливания, позволяет вводить металлсодержащие компоненты в состав кремнеземой матрицы непосредственно на стадии приготовления катализатора и добиваться высокой дисперсности металлического компонента в составе развитой однородной мезопористой структуры. Наличие мезопор способствует снятию диффузионных ограничений. Полученные материалы изучали как катализаторы кислородной конверсии метана в синтез-газ:

$$CH_4 + \frac{1}{2}O_2 \rightarrow CO + 2H_2$$
  $\Delta H^0_{298} = -36 \text{ кДж/моль.}$ 

Исследование каталитических свойств проводили при атмосферном давлении с использованием лабораторной установки с проточным кварцевым реактором. Данные рисунка 1 показывают, что образцы с содержанием Со – 1%, 2%, 5% мас. являются малоактивными – конверсия метана не превышала 31%, а селективность по СО была не более 72%. Увеличение содержания кобальта привело к увеличению конверсии метана до 54% на катализаторе с 10% мас. кобальта и до 95% на катализаторе с 20% Со. Одновременно увеличилась и селективность по СО – до 81% на 10% катализаторе и до 96 – 100% на 20% Со катализаторе. Причины отличия каталитических свойств исследованных катализаторов можно объяснить, используя данные исследования их физико-химических свойств: катализаторы, содержавшие 1, 2 и 5 % мас. кобальта были малоэффективны в кислородной конверсии метана в синтез-газ, увеличение содержания кобальта до 10 и 20% существенно повышало конверсию метана и селективность образования монооксида углерода.

Целью нашей работы являлось изучение фазового состава и структуры катализаторов до и после проведения каталитических экспериментов и интерпретация полученных данных на основе результатов физико-химических исследований.

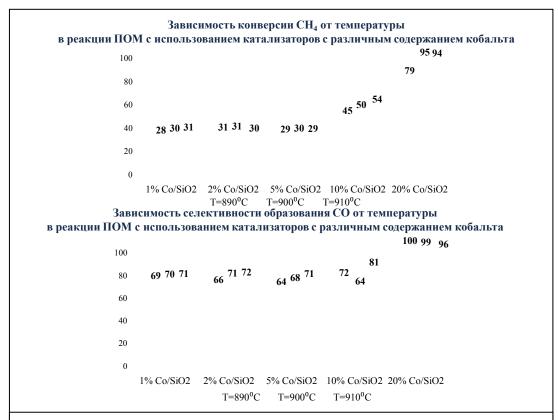


Рисунок 1. Результаты кислородной конверсии метана на катализаторах с различным содержанием кобальта.

Общую удельную поверхность образцов определяли методом низкотемпературной адсорбции-десорбции азота ( $Micromeritics\ TriStar\ surface\ area\ and\ porosity\ analyzer$ ). Методом рентгеновской дифрактометрии ( $P\Phi A$ , дифрактометр  $Rigaku\ MiniFlex\ 600$ , Япония) изучалась кристаллическая структура образцов. Структуру поверхности изучали на сканирующем электронном микроскопе (CЭM) высокого разрешения  $Mira\ LMU\ (Tescan,\ Чехия)$ .

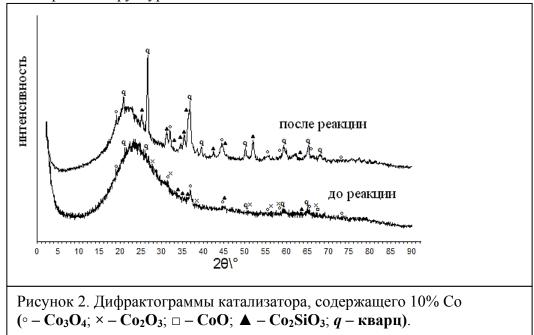
Данные таблицы 1 показывают, что все синтезированные материалы имели мезопористую структуру, но существенно отличались величинами удельной поверхности и распределением пор по диаметрам. Однако эти отличия не влияли на эффективность катализаторов, содержавших 1, 2 и 5% Со. Для наиболее активного и селективного катализатора, содержавшего 20% Со, отмечено существенное снижение удельной поверхности и увеличение доли макропор после каталитических экспериментов.

Таблица 1. Пористая структура катализаторов.

Катализатор	Характеристики пористой структуры		Доля различных пор в общем объёме, %		
	$S_{\rm yg}$ , м $^2$ · $\Gamma$ -1	Преобладающий диаметр пор, нм	микро	мезо	макро
1% Co/SiO <sub>2</sub>	1103	4	10	88	2
2% Co/SiO <sub>2</sub>	511	27	1	45	54
5% Co/SiO <sub>2</sub>	499	31	1	37	62
10% Co/SiO <sub>2</sub>	648	11	6	84	10
20% Co/SiO <sub>2</sub>	390	45	3	66	31
до реакции					
20% Co/SiO <sub>2</sub>	30	100	1	10	89
после реакции					

Анализ дифрактограмм, полученных методом  $P\Phi A$ , показал, что свежеприготовленные материалы, содержавшие 1-10 % Co, в целом характеризовались

аморфной структурой (рисунок 2), наличие узкого пика в малоугловой области указывало на наличие мезопористой структуры.



Малоактивные катализаторы с содержанием Со 1-5% мас. имели аморфную структу-ру как до, так и после проведения экспериментов. Более активный и селективный катализатор, содержавший 10% Со, наряду с аморфным кремнеземом содержал (после проведения эксперимента) заметные количества кристаллических фаз кварца, силиката кобальта и его оксидов (рисунок 2). Оксид кремния в составе наиболее активного и селективного катализатора 20% Со/SiO<sub>2</sub> имел аморфную структуру до и после каталитических экспериментов (рисунок 3).

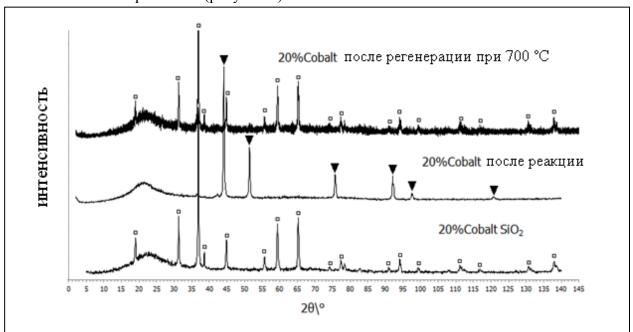


Рисунок 3. Дифрактограммы 20%  $Co/SiO_2$  до реакции, после реакции и после регенерации при  $700\,^{\circ}C$  ( $\Box$  – характеристичные пики оксида кобальта  $Co_3O_4$ ;  $\nabla$  – характеристичные пики металлического кобальта  $Co^0$ ).

Однако на дифрактограмме свежеприготовленного образца идентифицируются пики закристаллизованного кубического  $Co_3O_4$ , который после проведения экспериментов полностью восстановился до металлического кобальта (рисунок 3). Окислительная регенерация катализатора вновь привела к образованию кристаллов оксида кобальта. Можно предположить, что именно кристаллический оксид кобальта является поставщиком активного кислорода в процессе окисления метана, а металлический кобальт, образующий достаточно крупные кристаллиты, выступает в качестве катализатора.

Изучение поверхности катализаторов на СЭМ показало, что менее активные и селективные катализаторы, содержащие  $1-10\,\%$  Со, в свежеприготовленном виде характеризуются однородной мезопористой структурой кремнезема и наличием гетерогенных ассоциатов из незакристаллизованных частиц оксида кобальта (рисунок 4). В образцах после реакции размеры гетерогенных частиц увеличиваются. Структура поверхности кремнеземной матрицы практически не изменяется у образцов, содержащих  $1-5\,\%$  Со, а у образца с 10% Со наблюдается формирование поверхностных макропор.

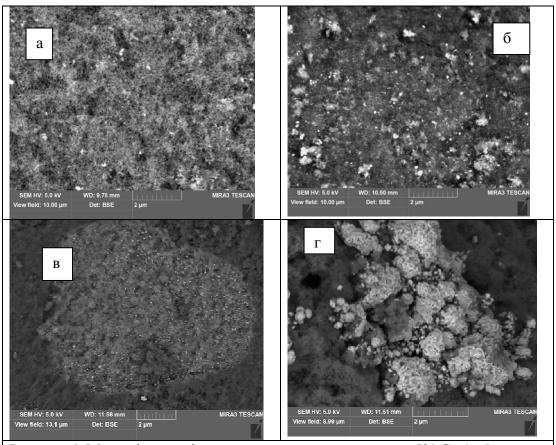


Рисунок 4. Микрофотографии катализаторов, содержащих 5% Co (a,б) и 10% Co (в, г). Слева – свежеприготовленные, справа – после экспериментов.

Наиболее активный и селективный катализатор 20% Со (рисунок 5) содержит на поверхности мезопористого  $SiO_2$  значительное количество хорошо закристаллизованного кубического  $Co_3O_4$ , равномерно распределенного на поверхности. После каталитического эксперимента аморфная структура поверхности кремнеземной матрицы содержит большое количество макропор. Оксид кобалта на поверхности данного катализатора, согласно данным  $P\Phi A$ , после реакции восстанавливается до металлического кобальта, образующего крупные частици округлой формы. После окислительной регенерации

(рисунок 6) частицы металлического кобальта преобразуется в агломераты кристаллов кубического  $Co_3O_4$ .

Таким образом, активный и селективный катализатор 20% Co/SiO<sub>2</sub> отличается от образцов с меньшим содержанием Со склонностью к формированию кристаллических фаз оксида кобальта и металлического кобальта, а также склонностью кремнеземной матрицы к перестройке мезопористой структуры в макропористую после каталитических экспериментов.

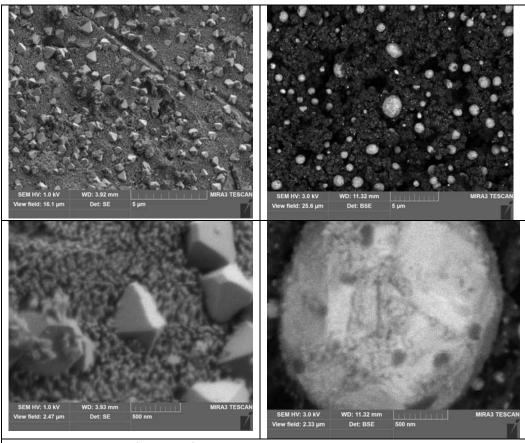


Рисунок 5. Микрофотографии катализатора, содержащего 20% Co. Слева — свежеприготовленные, справа — после экспериментов.

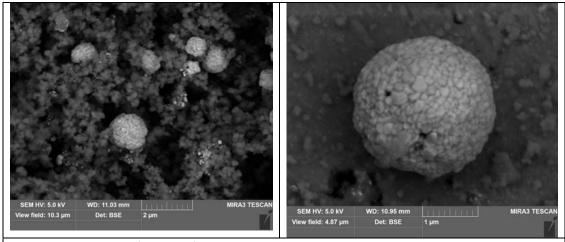


Рисунок 6. Микрофотографии катализатора, содержащего 20% Со, после окислительной регенерации.

- На основании полученных результатов можно сделать следующие выводы.
- 1. Рост содержания кобальта в мезопористых аморфных кобальт-силикатных материалах от 1 до 20% ведет к увеличению конверсии метана и селективности по синтез-газу в реакции получения синтез-газа кислородной конверсией метана.
- 2. Методами СЭМ и РФА установлено, что наиболее эффективный 20%Co/SiO<sub>2</sub> катализатор отличается наличием закристаллизованной фазы оксида кобальта, которая в процессе реакции переходит в металлический кобальт, а после окислительной регенерации вновь образует оксид кобальта.
- 3. Методами СЭМ и термодесорбции азота показано, что катализаторы, содержащие от 1 до 10% кобальта, сохраняют мезопористую структуру после участия в катализе, тогда как катализатор 20% Co/SiO<sub>2</sub> характеризуется образованием развитой макропористой структуры.
- 4. Активные и селективные катализаторы кислородной конверсии метана на основе кобальта должны характеризоваться наличием закристаллизованного оксида кобальта в исходном катализаторе, способным в процессе катализа образовырать закристаллизованные частицы металлического кобальта.

Выражаем благодарность Бурмистрову А.А., НЦ "Износостойкость" МЭИ ТУ за помощь в съёмке и интерпретации данных СЭМ.

Работа выполнена при финансовой поддержке РФФИ, грант № 13-03-00381.