2034U4U6 UUP ԳԻՏՈՒРЗՈՒՆՆԵՐԻ U4UԳԵՄԻԱՅԻ ՏԵՂԵԿԱԳԻՐ ИЗВЕСТИЯ АКАДЕМИИ НАУК АРМЯНСКОЙ ССР

Քիմիական գիտություններ

XII, № 4, 1959

Химические науки

А. А. Алчуджан и А. М. Багдасарян

Исследование смешанных адсорбционных катализаторов гидрирования

Сообщение IV. Исследование смешанных Pt+Ag катализаторов на силикагеле

В работе Алчуджана и Кристостуряна [1] на примере гидрирования бензола было показано, что при введении серебра в металлический палладиевый катализатор (без носителя) по мере увеличения содержания серебра в катализаторе активность последнего снижается и при 65-70 ат. % Ag становится равной нулю. Таким образом, серебро влияет на каталитическую активность палладия таким же образом, как и на его парамагнитную восприимчивость. Известно, что по мере увеличения содержания серебра в Pd+Ag твердых растворах парамагнитная восприимчивость палладия ослабевает и при 53-55 ат-% Ад становится равной нулю*. Уменьшение парамагнитной восприимчивости палладия при введении серебра в палладий объясняется заполнением свободных S-d электронных уровней палладия электронами палладия [2]. По полученным в нашей лаборатории данным Алчуджана и Инджикяна, на каталитическую активность металлической платины (без носителя) серебро действует более резко, чем на активность палладиевого катализатора.

При наличии этих данных представлялись интересными и были изучены адсорбционные палладий-серебряные катализаторы на сили-кагеле (Pd+Ag-SiO₂) [3]. Так как полученные при этом данные о влиянии серебра на активность палладиевого катализатора, занимающего небольшую часть поверхности SiO₂, оказались многообразными и не вполне четко объяснимыми, необходимо было продолжить изучение смешанных адсорбционных катализаторов. С этой целью

[•] При опубликовании вышеупомянутой работы в распоряжении авторов не было экспериментальных данных, указывающих на прямую связь между парамагнитной восприимчивостью и активностью изученных ими катализаторов. Позже удалось измерить восприимчивость трех образцов таких катализаторов. Приводим соответствующие данные:

At. % Ag B Pd+Ag	0 (только Pd)	17	60
парамагнитная восприничивость	4,69.10-6	2,3.10-6	0,135-10-6
каталитическая активность в ⁰ / ₀ гидр. бензола	98	80	4

изучены адсорбционные Pt+Ag-SiO₂ катализаторы. Результаты изучения, сопоставляемые с данными по изучению Pd+Ag-SiO₂ катализаторов, излагаются в настоящем сообщении.

Экспериментальная часть

Активность изученных $Pt-SiO_2$ и $Pt+Ag-SiO_2$ катализаторов определялась на примере гидрирования бензола при пропускании смеси водорода и паров бензола над катализатором и характеризуется процентами гидрирования бензола, определенными рефрактометрически. Вся методика работы и аппаратура описаны ранее [1, 3]. Гидрирование бензола производилось при 175° C, объемном соотношении $C_6H_6:H_2=1:4$ и скорости подачи струи водорода $V_{H_4}=1,75$ л/ч.

Приготовление катализаторов производилось аналогично описанному ранее [3]. В качестве носителя пользовались тем же образцом SIO, который применялся при изучении Pd+Ag-SiO, катализаторов. Для нанесения Pt на SiO₂ пользовались ряствором (NH₄). [PtCl₄] в концентрационном растворе аммиака [4]. Хлороплатинат аммония был приготовлен из специально очищенной платины [5]. Для нанесения на SiO₈ серебра применялся раствор аммиаката азотнокислого серебра. При совместном нанесении на SiO₂ платины и серебра пользовались смесью указанных растворов соединений платины и серебра, взятых в нужных объемных соотношениях. В такую смесь вводили нужное количество предварительно смоченного водой SiO2 и всю массу перемешивали в течение 30 минут. За это время соединения платины и серебра практически полностью адсорбировались из раствора на SiO,*. После этого раствор выпаривался на водяной бане, полученный препарат высушивался в сушильном шкафу при 105, переносился в реактор для гидрирования бензола и восстанавливался в струе водорода при 250° в течение двух часов-до образования на поверхности SiO, платины и серебра.

Были приготовлены и изучены катализаторы с последовательным нанесением на SiO₂ платины и серебра. Для этого из раствора на SiO₂ наносилось адсорбцией (только что описанным способом) соединение платины, затем этот препарат высушивался и восстанавливался до образования свободной платины, на полученный Pt-SiO₂ таким же образом наносилось серебро. Аналогично сначала на SiO₂ наносилось серебро, а затем платина. И в этих случаях восстановление производилось при 250° в течение двух часов в струе водорода.

В настоящей работе изучены четыре серии катализаторов: три серии получены совместным нанесением на SiO₂ Pt+Ag, четвертая серия—последовательным нанесением сначала Pt, затем Ag и наобо-

^{*} Это было установлено качественно. После адсорбции солей из раствора последний был отфильтрован в фарфоровую чашку, выпарен и прокален. Практически никакого налета металла не было обнаружено. Количественный опыт ставить не ныело смысла,

рот. Данные о каждой серии катализаторов, кроме чегвертой, приведены в таблице 1. Данные о четвертой серии будут приведены позже.

Таблица 1

№ серий тализа- ров	c oopaana s SiO.	AHUECTBO R KAMAOM PRAILE	Pt or	Атомные °/. °/. Ад от сумыы Рі-Ад в образцах				0.00 O	(ах г сллип	Степень заполнения поверхности SiO ₂ Pt+Ag в серии		
5 KB 5	Bec B 2	Ko Pr 06	a ne								минимум	максимум
1	0,5	9,15	1,83	0	2	3	5,9	11,9	20	33,3 80	8,9.10-3	44,5-10-3
2	1,25	9,15	0,732	0	-						3,56.10-3	17,8.10-3
3	2,5	9,15	0,366	0	-	-	-	11,9	20	33,3 80	1,78.10-3	8,9.10-3

Во всех образцах каждой серии содержалось одно и то же количество платины и переменные количества серебра. Во всех образцах всех серий катализаторов содержалось одинаковое количество платины (9,15 мг). Соотношение Pt: Ag в первых трех сериях менялось в одинаковых пределах—от 1:0 до 1:4. Во всех случаях поверхность SIO₃ была покрыта Pt+Ag лишь в незначительной степени,—в пределах от 1,78·10⁻³ до 44,5·10⁻³

Результаты изучения Pt-SiO2 катализаторов

В каждой из трех серий (1, 2, 3) катализаторов один образец состоял из $Pt\text{-SiO}_2$, не содержащего серебра: из 2,5; 1,25 и 0,5 SiO_3 с одинаковым количеством (9,15 мг) платины, но с различной степенью заполнения поверхности SiO_2 платиной, составляющей 1,78·10⁻³; 3,5·10⁻³ и 8,9·10⁻³ соответственно. Результаты изучения активности этих образцов катализаторов приведены на рисунке 1, из которого видно.

что в изученных нами пределах изменения степени заполнения SiO₂ платиной по мере увеличения степени заполнения удельная активность катализатора (активность, приходящаяся на единицу веса платины, в данном случае— по 9,15 мг Рt в каждом образце) растет пропорционально степени заполнения.

Результаты изучения активности катализаторов, полученных совместным нанесением Pt+ Ag на SiO₂ приведены на рисунках 2, 3 и 4 в виде кривых. Из них можно усмотреть следующее: 1) Катализатор Pt-SiO₂, содержащий

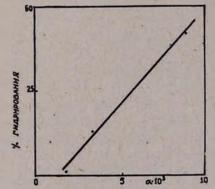


Рис. 1. Зависимость $^{0}/_{0}^{0}/_{0}$ гидрирования бензола (активности катализатора) от степени заполнения платиной $Pt-SiO_{2}$ катализаторов.

 $1,83^{\circ}/_{0}$ Pt, т. е. обладающий большей степенью заполнения SiO_{2} платиной, чем соответствующие катализаторы 2-ой и 3-ей серий, является высокоактивным. При совмеством нанесении Pt+Ag,

при том же содержании Pt на SIO₂, уже небольшие порции серебра (2—3 ат. °/о) резко снижают активность катализатора, которая

SO amy Ag 100

Рис. 2. Зависимость $^{\circ}/_{\circ}^{\circ}/_{\circ}$ гидрирования бензола (активности $Pt+Ag-SiO_{2}$ катализаторов) от содержания Ag в Pt+Ag, выраженного в атомных $^{\circ}/_{\circ}^{\circ}/_{\circ}$. Вес $SiO_{2}-0.5$ г, количество постоянного компонента $Pt-1.83^{\circ}/_{\circ}$ от веса SiO_{2} ; Ag—переменный компонент; степень заполнения поверхности SiO_{2} : минимум — $8.9 \cdot 10^{-3}$, максимум— $44.5 \cdot 10^{-3}$.

при 30—35 ат. $^{0}/_{0}$ Ag от суммы Pt+Ag на SiO_{2} достигает нуля (рис. 2).

2) Pt-SiO₂ катализатор, содержащий 0,732% Pt от веса SiO₃ и обладающий меньшей степенью заполнения SiO₂ платиной, чем соответствующий катализатор предыдущей серии, является и значительно менее активным. При совместном нанесении Pt+Ag, при одном и том же содержании Pt на SiO₂, серебро резко дезактивирует катализатор. Активность этих катализаторов достигает нуля при 12 ат. % Ag, а может быть и при более низких содержаниях серебра, однако соответствующих данных нет (рис. 3).

3) Pt-SiO₂ катализатор, содержащий 0,366°/₀ Pt от веса SiO₂, практически не обладал активностью по отношению к гидрированию бензола, хотя образец содержал такое же количество Pt (9,15 мг), как и соответствующие образцы катализаторов предыдущих серий. Степень заполнения поверхности

 SiO_2 платиной в этом случае является значительно меньшей, чем в предыдущих случаях. Введение серебра не изменяет активности этого катализатора (рис. 4).

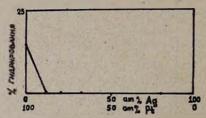


Рис. 3. Зависимость °/₀°/₀ гидрирования бензола (активности Pt+Ag-SiO₂ катализаторов) от содержания Ag в Pt+Ag, выраженного в атомных °/₀°/₀. Вес SiO₂ 1,25 г; количество постоянного компонента Pt—0,732°/₀ от веса SiO₂; Ag—переменвый компонент; степень заполнения поверхности SiO₂: минимум—3,56·10⁻³, максимум—17,8·10⁻³.

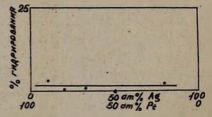


Рис. 4. Зависимость $^{\circ}/_{0}$ гидрирования бензола (активности Pt+AgSIO₂ катализаторов) от содержания Ag в Pt+Ag, выраженного в атомных $^{\circ}/_{0}$ Вес SiO₂ 2,5 г; количество постоянного компонента Pt- $^{\circ}$ 0,366°/ $_{0}$ 0 от веса SiO₂; Ag-переменный компонент; степень заполнения поверхности SiO₂: минимум — $^{\circ}$ 1,78· $^{\circ}$ 10-3, максимум— $^{\circ}$ 8,9· $^{\circ}$ 10-3.

Ни в одной из описанных трех серий Pt+Ag-SiO₂ катализаторов серебро не активирует катализатор. Между тем при введении его в

неактивный Pd-SiO₂ катализатор последний резко активируется.

Результаты, полученные при изучении активности четвертой серии Pt-Ag-SiO₂ катализаторов, приготовленных последовательным нанесением Pt и Ag на SiO₂, сведены в тяблицу 2.

Как видно из таблицы 2, активность $Pt+Ag-SiO_2$ катализаторов практически не зависит от последовательности нанесения платины и серебра на SiO_3 . Независимо от того, нанесены ли Pt и Ag совместно или последовательно и в какой последовательности, будет ли поверхность SiO_2 в большей или меньшей мере заполнена платиной, введение серебра резко дезактивирует активные $Pt-SiO_2$ катализаторы, а неактивный $Pt-SiO_2$ катализатор не активируется.

Таблица 2

Порядок нанесения Рt и Ag	°/ ₀ Pt от веса SiO ₂	AT. º/o Ag or суммы Pt+Ag на SIO2	Активность в °/ ₀ гидрирования бензола
тояько Рі	1,83	_	41,8
Pt-i-Ag совместно	1,83	20	2,5
сиачала Ад, затем Рі	1,83	20	3,8
только Pt	0,732	1 2 8	13,27
Pt+Ag совместно	0,732	20	0
сначала Рі, затем Ад	0,732	20	0,48
сначала Ag, затем Pt	0,732	20	4,36
только Pt	0,366	_	0,97
Pt+Ag совместно	0,366	11,9	0
сначала Рі, затем Ад	. 0,366	11,9	0
сначала Ag, затем Pt	0,366	11,9	0,48

Активность одного из образцов описанных катализаторов была изучена в широком интервале температур—от 125 до 200°,—и установлено, что во всей этой области температур катализатор практически неактивен. Таким образом, ничтожные активности Pt+Ag-SiO_® катализаторов объясняются наличием в них серебра, а не режимом гидрирования бензола. В одном случае катализатор был обработан в струе воздуха при 175° в течение часа. Никакого возрастания активности не наблюдалось, откуда следует, что ничтожная активность Pt+Ag-SiO_® катализаторов не связана с отравлением их участниками реакции.

Обсуждение полученных результатов .

Заметим, что изученные в работе Алчуджана и Мантикяна [3] $Pd+Ag-SiO_2$ катализаторы содержали $1^0/_0$ и $0.2^0/_0$ Pd от веса SiO_2 , т. е. по числу z-am. палладия, содержащихся в образцах $Pd-SiO_2$ катализаторов, совпадали с образцами $Pt-SiO_2$ катализаторов,

содержащих $1.83^{\circ}/_{0}$ п $0.366^{\circ}/_{0}$ Pt от веса SiO_{2} . Тяким образом, степени заполнения поверхности SiO_{2} палладием и платиной в катализаторах, содержащих соответственно $1^{\circ}/_{0}$ Pd и $1.83^{\circ}/_{0}$ Pt и $0.2^{\circ}/_{0}$ Pd и $0.366^{\circ}/_{0}$ Pt от веса SiO_{2} , практически одинаковы*.

При относительно больших степенях заполнения (8,7-10-3) поверхности SiO₂ палладием, по мере увеличения содержания серебра, активность катализатора лишь в начале (до 3 ат. % Pd от суммы Pd+ Ag) слегка возрастает (от $68^{0}/_{0}$ гидрирования на Pd-SiO, катализаторе до~88°/_о гидрирования), а затем, по мере увеличения содержания серебра, убывает и при 90 ат. % Ад становится равной нулю. Явно многообразно действует серебро на катализаторы, содержащие малые количества палладия. При содержании 0,20/0 и 0,10/0 Pd от веса SiO. катализаторы оказываются очень неактивными: их активность измеряется ~ 8 и 3°/₀ гидрирования бензола соответственно**. Однако при введении на поверхность SiO₂ серебра совместно с палладием по мере увеличения содержания серебра активность Pd+Ag-SiO, катализаторов возрастает, при ~ 20 ат. % Ад от суммы Pd+Ag достигает максимума (возрастает в 12 раз), затем начинает снижаться и при 90-95 ат. % Ад практически становится равной нулю. Такая же картина наблюдается при последовательном нанесении на SIO, сначала Ag, затем Pd. Однако если на SiO2 сначала наносить Pd, затем Ag, то активность как высокоактивного, так и малоактивных Pd-SiO₃ катализаторов резко подавляется и практически сводится к нулю, даже при небольших количествах серебра (в случае Pd-StO₂ катализаторов при атомном отношении Pd: Ag = 32:1).

Не излагая всех вопросов, изученных при исследовании влияния серебра на Pd- SiO_2 катализаторы, укажем, что это влияние представляет сложную картину и, по-видимому, включает в себя электронное взаимодействие Pd и Ag на поверхности SiO_2 , как это ясно из изложенных в начале статьи результатов изучения Pd+Ag катализаторов без носителя. Однако раскрытие механизма влияния серебра на активность $Pd+SiO_2$ катализаторов требует дальнейших исследований.

Иначе, чем $Pd+Ag-SiO_2$, ведут себя $Pt+Ag-SiO_2$ катализаторы. При таких же заполнениях поверхности SiO_2 палладием введение серебра в $Pt-SiO_2$ катализаторы неизменно снижает активность последних. Никакого активирования $Pt-SiO_2$ катализаторов, как это имело место при введении серебра в разбавленные слои $Pd-SiO_2$ катализаторы, не наблюдалось. При введении серебра в $Pt-SiO_2$ катализаторы происходит очень резкое дезактивирование, в то время как дезактивирование серебром активных $Pd-SiO_2$ катализаторов (например, содержащего 10/0 Pd от веса SiO_3) происходит не так

^{*} Если, конечно, принять, что Pd и Pt на поверхности SiO, образуют одноатомный слой.

^{**} При одинаковых количествах Pd во всех испытанных образцах $Pd\text{-}SiO_{a}$ катализаторов.

резко. Интересно, что такое же отношение наблюдается, как уже указывалось, при введении серебра в палладиевый [1] и платиновый катализаторы без носителя. Несомненно, различие в действии серебра на Pd и Pt, как находящихся на поверхности SiO₂, так и без носителя, связано с электронными структурами Pd и Pt. Однако в то время как Ag качественно одинаково действует на каталитическую активность Pd и Pt без носителя, оно различно действует на них на поверхности SiO₂.

Сейчас трудно объяснить причину всех установленных фактов; поэтому пока следует воздержаться от таких попыток и заняться дальнейшим изучением сложных металлических катализаторов без носителей и на носителях с целью накопления новых данных.

Ереванский политехнический институт им. К. Маркса Кафедра общей и аналитической жимии

Поступило 2 IV 1959

Ա. Ա. Ալչուօյան, Ա. Մ. Բաղդասաբյան

ՀԻԴՐՄԱՆ ԽԱՌԸ ԱԴՍՈՐԲՑԻՈՆ ԿԱՏԱԼԻԶԱՏՈՐՆԵՐԻ ՀԵՏԱԶՈՏՈՒԹՅՈՒՆԸ

Հաղորդում IV. Սիլիկագելի վրա խառը Pt--Ag-SiO₃ կատալիզատորների ճետազոտությունը

Ufhnhned

Տվլալ հոդվածում նկարագրված են բենղոլի հիդրման 4 սերիա Pt+Ag--SiO, ադսորբցիոն կատալիզատորների ուսուննասիրման արդլուն ջները։

SiO₂-ի մակնընսի լցվածությունը Pt+Ag-ով նվազադույն դեպքում կազմնլ է մակերնսի 1,78.10⁻³ մասը, առավնլադույն դեպքում՝ 44,5.10⁻³ մասը։

Ցուլց է արված, որ րոլոր դեպքերում, երը արծաթեր մտդվում է Pt-SiO. կատալիղատորի մեջ, վերջինիս․ ակտիվութվունը խիստ նվագում է և Pt+Ag-ում արժաթի 30—120/0-ի դեպքում հասնում է դևրոլի։ Ոչ մի դեպթում չի նկատվել, որ արծախը Pt-StO, կատալիդատորին ակտիվացնի։ Արծաթը խիստ նվազեցնում է կատալիզատորի ակտիվությունը, եթե SiO₂-ի վրա նստեցվում և վերականդնեցվում է նախ պլատինը, ապա արձաթը, կամ րոդեակառակը։ Ալս տվյայները հաժեժատված են նախկինում նման ձևով կատարված Pd+Ag-S1O կատալիղատորների ուսուննասիրման արդլուն քների հետ։ Արժաթեր Pd-SIO, կատալիզատորների վրա ազդում է ալլ կերպ, քան Pt-SiO₂-ի վրա։ StO₂ վրա պալադիումի համևմատարար մեծ կոնցենտրացիալի դեպքում, արծաթեր գործնականորեն միալն նվազեցնում է կատալիզատորի ակտիվությունը, իսկ նրա կոնցենտրացիաների դեպքում, երբ կատալիգատորները չնչին ակտիվություն ունեն, խիստ ակտիվացնում է նրանց, րստ որում Pd+Ag-S10,-ում արծաթի քանակության աճի հետ մեկտեղ աճում է նաև կատալիզատորների ակտիվությունը, հասնում առավելագուլնի, ապա նվազում ։ Եթև S10₃-ի վրա նախ նստեցվում և վերականգնեցվում է արծաթը, ապա պալադիումը, ապա կատալիզատորի վրա արծաթեւ ազդում է ինչպես պալադիումի և արձաթի համատևղ նստեցման դեպքում, իսկ հթե Նախնստեցումը կատարվում է հակառակ հաջորդականությամբ, ապա կատալիվատահե ներվ արակվաժերվուղ է։

Արծաթի ալդպիսի տարբեր ազդեցութլունը ջարունակվում է։

Արծաթի ալդպիսի տարբեր ազդեցութլունը Pt-SiO₂ և Pd-SiO₂ կատալիզատորների վրա մեծ չափով պետք է բացատրել պլատինի և պալադիումի
տարբեր էլեկտրոնալին փոխաղդեցութլամբ։ Ալդ հարցերը պարզելու նպատակով խառը կատալիզատորի տարբեր ազդեցութլունը Pt-SiO₂ և Pd-SiO₂ կատա-

ЛИТЕРАТУРА

- А. А. Алчуджан, Е. Т. Кристостурян, Сб. научных трудов ЕПИ им. К. Маркса, хим. серия 18, 137 (1957).
- Я. Г. Дорфман, Магнитные свойства и строение вещества. ГИТТЛ, Москва, 1955, 175—277, 279, 282.
- 3. А. А. Алчуджан, М. А. Мантикян, ЖФХ (в печати).
- Руководство по препаративной неорганической химии под ред. Брауера. ИИЛ-Москва, 1956, 719.
- 5. Ю. В. Корякин, Чистые химические реактивы. Госхимиздат, Москва, 1947, 429, п. 2