

## ЗАКОНОМЕРНОСТИ НАЧАЛЬНЫХ СТАДИЙ ИОНИЗАЦИИ ЖЕЛЕЗА В НЕЙТРАЛЬНЫХ СРЕДАХ

© 2005 А.Ю. Александян, А.Н. Подобаев, И.И. Реформатская, В.Д. Киселев

НИФХИ им. Л.Я. Карпова

Поступила в редакцию: 12.10.04

Методом прерывания механической зачистки электрода под раствором электролита исследован процесс окисления металлического железа до  $\text{Fe}^{+}$  в нейтральных растворах в присутствии сульфат- и хлорид-ионов. Процесс проходит две ступени: на первой происходит адсорбция молекул воды практически без переноса заряда, на второй образовавшийся поверхностный комплекс быстро распадается и происходит отщепление одного электрона от атома железа. Закономерности влияния природы анионов, их концентрации и потенциала электрода на скорость процесса обусловлены вхождением их в поверхностные комплексы металла с водой и степенью покрытия поверхности пассивирующим кислородом

### ВВЕДЕНИЕ

В нейтральных и близких к нейтральным растворах электрокоррозионное поведение железа наименее изучено. Поскольку изделия и конструкции из сталей достаточно часто подвергаются коррозии именно в таких средах, выяснение механизма растворения железа в слабокислых, нейтральных и слабощелочных растворах актуально. В таких растворах на стационарных поляризационных кривых тафелевские участки либо отсутствуют, либо имеют весьма краткую протяженность, так что на основе стационарных измерений нельзя судить о механизме растворения железа. Поэтому в настоящей работе была предпринята попытка применить разработанный в НИФХИ метод прерывания механической зачистки электрода под раствором. Метод основывается на анализе кривых изменения тока ( $i$ ) во времени ( $t$ ) после "мгновенного" отвода абразива от врачающегося кольцевого потенциостатически поляризованного электрода. Он отработан для случая растворения железа в кислых средах и дает информацию о кинетике первой стадии ионизации железа [1-3].

### МЕТОДИКА ЭКСПЕРИМЕНТА

В качестве исследуемого материала использовали образцы из углеродистой стали 3. Образцы (рабочие электроды) представляли собой цилиндры высотой 10 мм и диаметром 6 мм с площадью основания  $0,283 \text{ см}^2$ . В торце было просверлено отверстие диаметром 4 мм и глубиной 7 мм, которое заливали расплавленным полиэтиленом, им же изолировали и боковые поверхности цилиндром. Таким образом, рабочая поверхность полученных образцов представляла собой кольцо площадью  $0,157 \text{ см}^2$ .

Рабочие растворы готовили из безводной соли сульфата натрия классификации "хч" и безводной соли хлорида натрия классификации «осч» на основе дважды дистиллированной воды.

Использовались растворы:

- 1)  $0,1\text{M H}_3\text{BO}_3 + 0,03\text{M Na}_2\text{B}_4\text{O}_7 + 0,003\text{M NaCl}$ ;
- 2)  $0,1\text{M H}_3\text{BO}_3 + 0,03\text{M Na}_2\text{B}_4\text{O}_7 + 0,03\text{M NaCl}$ ;
- 3)  $0,1\text{M H}_3\text{BO}_3 + 0,03\text{M Na}_2\text{B}_4\text{O}_7 + 0,3\text{M NaCl}$ ;
- 4)  $3,0\text{M NaCl}$ ;
- 5)  $0,1\text{M H}_3\text{BO}_3 + 0,03\text{M Na}_2\text{B}_4\text{O}_7 + 0,003\text{M Na}_2\text{SO}_4$ ;

- 6) 0,1М  $\text{H}_3\text{BO}_3 + 0,03\text{M Na}_2\text{B}_4\text{O}_7 + 0,03\text{M Na}_2\text{SO}_4$ ;  
 7) 0,1М  $\text{H}_3\text{BO}_3 + 0,03\text{M Na}_2\text{B}_4\text{O}_7 + 0,3\text{M Na}_2\text{SO}_4$ ;  
 8) 1,033М  $\text{Na}_2\text{SO}_4$ .

Растворы № 4 и 8 доводили до pH 8,7 с помощью серной кислоты квалификации "осч" и гидроксида натрия. Растворы деаэрировали очищенным аргоном в течение 60 минут до опыта, а также в течение всего опыта.

Конструкция ячейки схематически показана на рис. 1. Ячейка представляла собой цилиндрический стакан (1), изготовленный из тefлона, с углублением в дне для абразив-

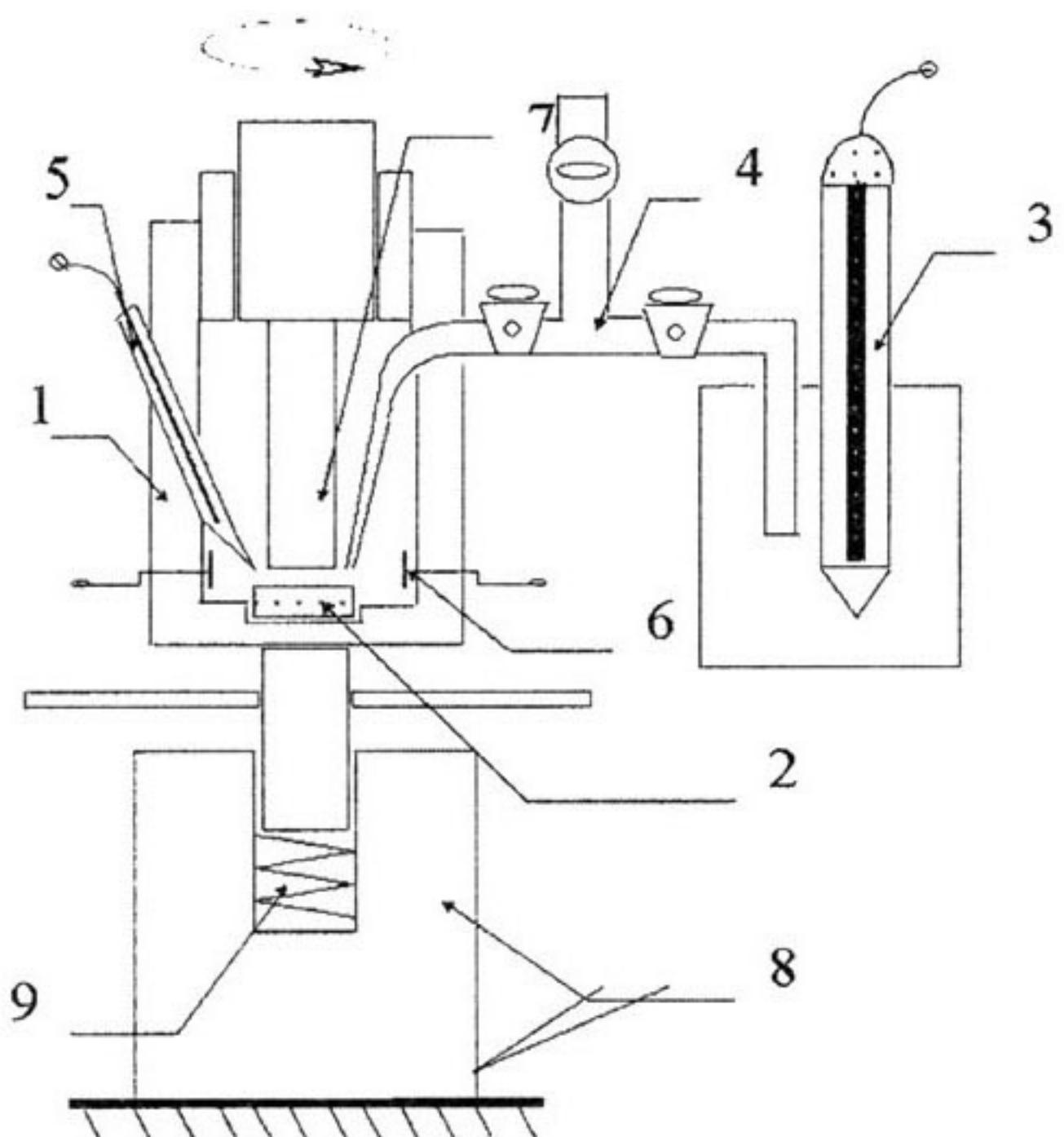


Рис. 1. Схема электрохимической ячейки

ного элемента (2) и отверстиями для ввода в ячейку электродов и трубы для продувки раствора инертным газом.

Ячейка была снабжена насыщенным хлорсеребряным электродом сравнения (ХСЭ) (3), контактировавшим с раствором в рабочем пространстве ячейки посредством солевого мостика с кранами и с капилляром Луггина (4), и платиновым электродом сравнения (ПЭС) (5).

При проведении стационарных электрохимических измерений пользовались ХСЭ, а при проведении нестационарных измерений

использовали платиновый электрод сравнения. ПЭС представлял собой стеклянный баллончик с капилляром Луггина, в который был введен небольшой отрезок асбестового шнура, выполнивший роль диафрагмы.

Баллончик заполняли рабочим раствором и помещали в него платиновую сетку. Потенциал ПЭС был относительно нестабилен, поэтому его потенциал контролировали с помощью хлорсеребряного электрода. Необходимость использования дополнительного электрода сравнения - ПЭС, была вызвана тем, что как сам ХСЭ, так и солевой мостик обладали высоким импедансом, что в значительной мере снижало быстродействие потенциостата и повышало уровень шумов, вызванных внешними электромагнитными колебаниями. В качестве вспомогательного электрода (6) использовали электрод, изготовленный также из платиновой сетки.

Рабочий электрод закрепляли в стальном патроне установки вращающегося дискового электрода (7). Все металлические поверхности внутри ячейки за исключением нижней торцевой поверхности рабочего электрода были изолированы полиэтиленом. Скорость вращения электрода составляла 2200 об/мин.

Ячейка располагалась на прижимном механизме (8). Ячейка сконструирована таким образом, что при разжатой пружине прижимного механизма рабочий электрод находился в контакте с абразивным материалом.

Зачистка происходила при вращении рабочего электрода. При сжатии пружины (9) абразивный элемент опускался вниз, и защищенная свежеобразованная поверхность (СОП) начинала контактировать только с рабочим раствором. Изменения тока после приведения СОП в нормальный контакт с раствором при фиксированном потенциале, регистрировали при помощи встроенного в компьютер аналого-цифрового преобразователя L-154.

Перед проведением каждого опыта раствор электролита деаэрировали (в специальном сосуде, соединенном с электрохимической ячейкой) путем пропускания через раствор аргона в течение 60 минут. При проведении всех опытов ячейка была тщательно герметизирована, а над рабочим раствором

пропускали инертный газ с целью исключения возможности попадания в нее воздуха.

Ячейку с помещенными в нее электродами заполняли деаэрированным рабочим раствором и подвергали деаэрации (в течение 10-15 минут). Перед проведением каждого опыта измеряли потенциал ПЭС относительно ХСЭ. Прижимной механизм приводили в положение, соответствующее режиму зачистки электрода и включали двигатель установки вращающегося дискового электрода. Через 5 с после включения двигателя опускали прижимной механизм ячейки, что приводило одновременно к прекращению зачистки электрода и записи ( $i(t)$ ) кривой в оперативную память компьютера. С целью повышения надежности получаемых экспериментальных данных проводили не менее трех параллельных опытов. Опыт начинали со значения потенциала равного -0,270 В (здесь и далее значения потенциала приведены в шкале стандартного водородного электрода), далее потенциал смешали на 20 мВ в положительном направлении до значения потенциала +0,510 В и повторяли описанные выше операции.

## РЕЗУЛЬТАТЫ И ИХ ОБСУЖДЕНИЕ

После прерывания зачистки потенциостатически поляризованного электрода происходил резкий подъем тока  $i$ , обусловленный приведением металла электрода в нормальный контакт с раствором, после чего, в зависимости от значения потенциала и состава раствора, наблюдался либо монотонный спад тока во времени  $t$  вплоть до стационарного значения (А), либо спад тока сменялся подъемом, после чего происходила стабилизация (Б), либо ток во времени практически не менялся (В). Схематически формы  $i(t)$ -кривых показаны на рис. 2. Практически во всех случаях стабилизация тока завершалась в пределах 3-х секунд;  $i(t)$ -кривые типа А аппроксимировали выражением вида:

$$i(t) = A_1 \exp(-t/\tau_1) + A_2 \exp(-t/\tau_2) + A_3$$

где,  $t$  – время,  $A_1, A_2, A_3$ ,  $\tau_1$  и  $\tau_2$  – константы. В случае кривых типа Б этим выражением аппроксимировали только их начальный нисходящий участок. По данным аппроксимации находили значение тока,

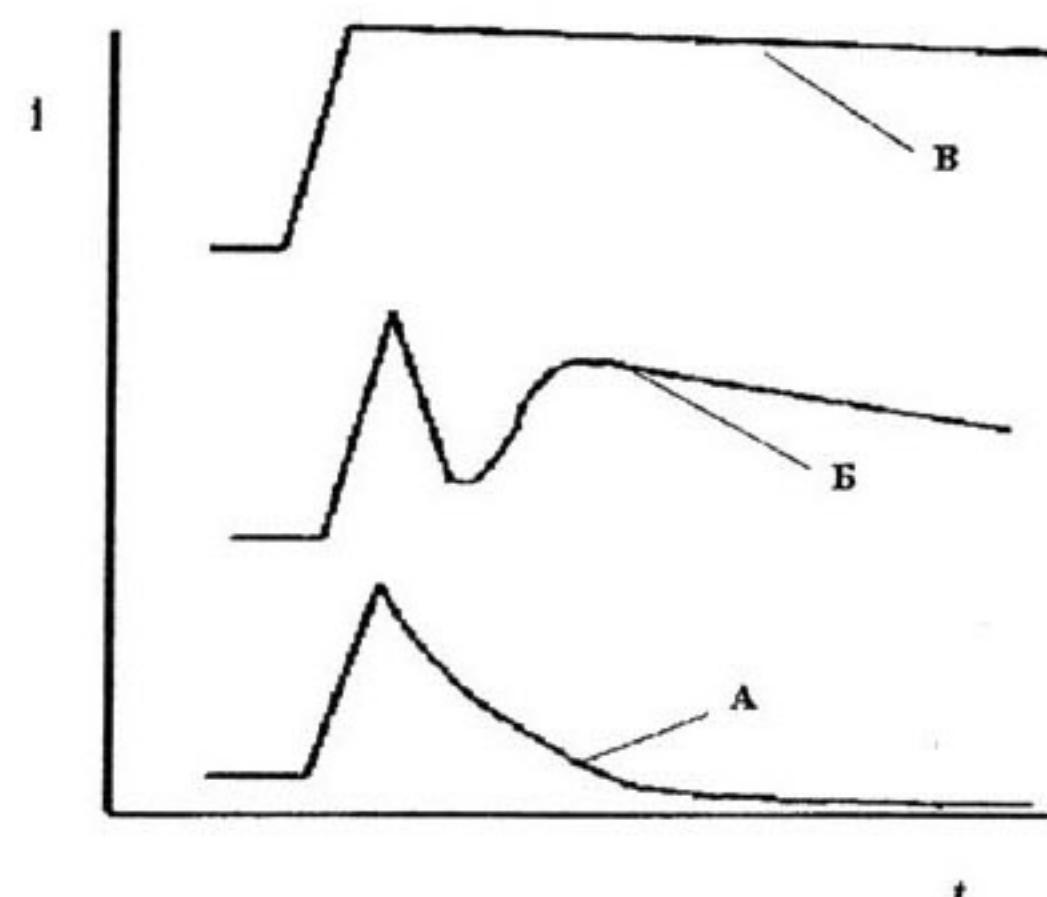


Рис. 2. Схематические  $i(t)$ -кривые после прекращения зачистки электрода

отвечающее нулевому времени контакта СОП металла с раствором  $i_{t=0}$ . В случае кривых типа В за  $i_{t=0}$  принимали максимальное значение тока на кривой.

Влияние потенциала на  $i_{t=0}$  показано на рис. 3-4. Как в хлоридных, так и в сульфат-

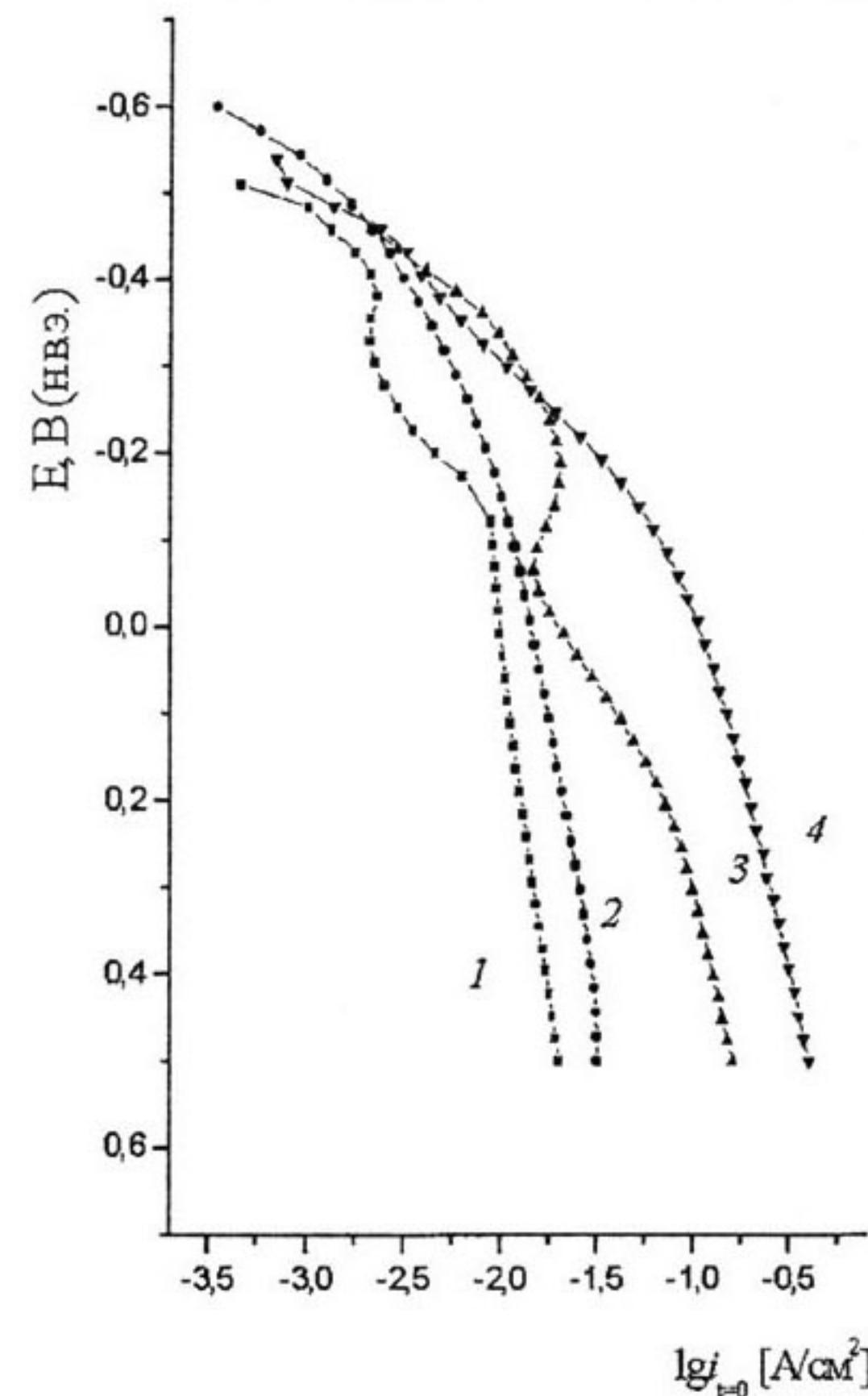


Рис. 3. Зависимости  $i_{t=0}$  от потенциала в боратном буферном растворе с содержанием сульфат-ионов, моль/л: 0,003 (1), 0,03 (2), 0,3 (3) и 1,0 (4)

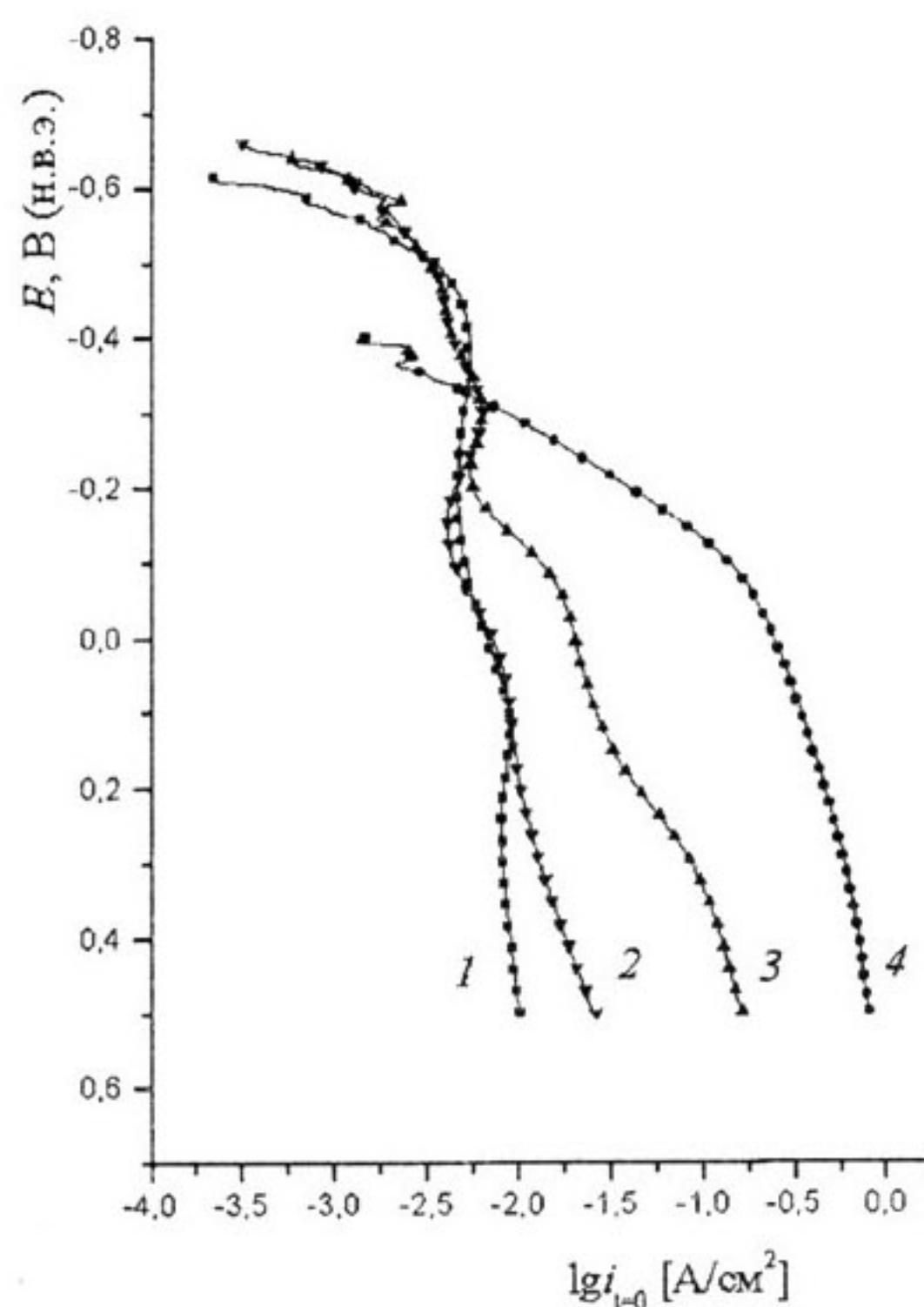


Рис. 4. Зависимости  $i_{t=0}$  от потенциала в боратном буферном растворе с содержанием хлорид-ионов, моль/л: 0,003 (1), 0,03 (2), 0,3 (3) и 3,0 (4)

ных растворах в начале анодных  $\lg(i_{t=0})$ - $E$ -кривых имеются линейные (тафелевские) участки, далее, по мере повышения потенциала, его влияние на  $i_{t=0}$  ослабевает и при  $E > 0$  В как в сульфатных, так и в хлоридных растворах  $i_{t=0}$  практически не зависит от  $E$  при всех концентрациях анионов. Если в тафелевых областях потенциала (рис. 5, 6) влияние концентрации  $\text{Cl}^-$  и  $\text{SO}_4^{2-}$  на  $i_{t=0}$  носит немонотонный характер, то при достаточно высоких  $E$   $i_{t=0}$  закономерно возрастает с повышением содержания анионов в растворе, причем, как видно из рис. 3-4, при таких потенциалах сульфат и хлорид оказывают близкие по величине эффекты.

В случае сульфатных растворов участки имеют наклон  $b_a \sim 110-115$  мВ. В случае хлоридных растворов  $b_a$  несколько выше  $\sim 120$  мВ. Согласно [1-3]  $b_a$ , находящиеся в пределах  $0,059 < b_a < 0,118$  В отвечают процессу ионизации  $\text{Fe}^0 \rightarrow \text{Fe}^+ + e$  по схеме:

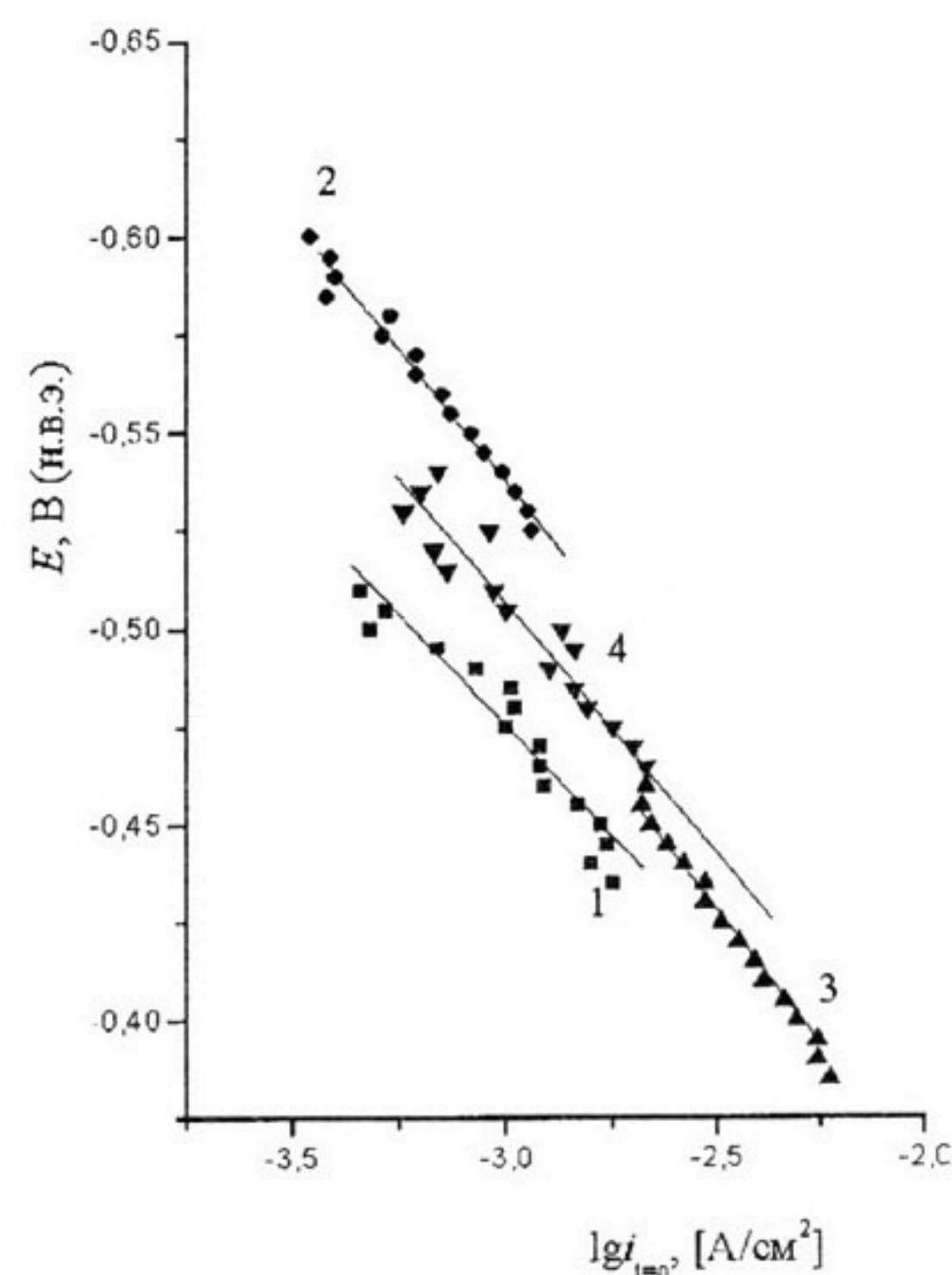
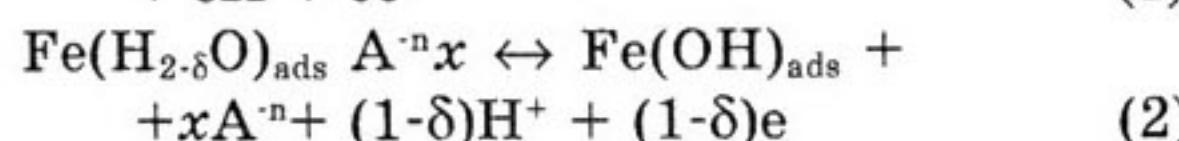
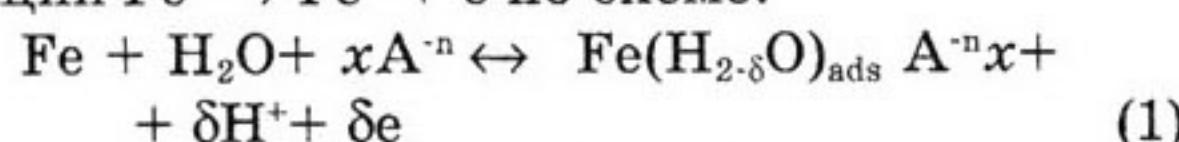


Рис. 5. Тафелевые участки кривых. Содержание сульфат-ионов, моль/л: 0,003 (1), 0,03 (2), 0,3 (3) и 1,0 (4)

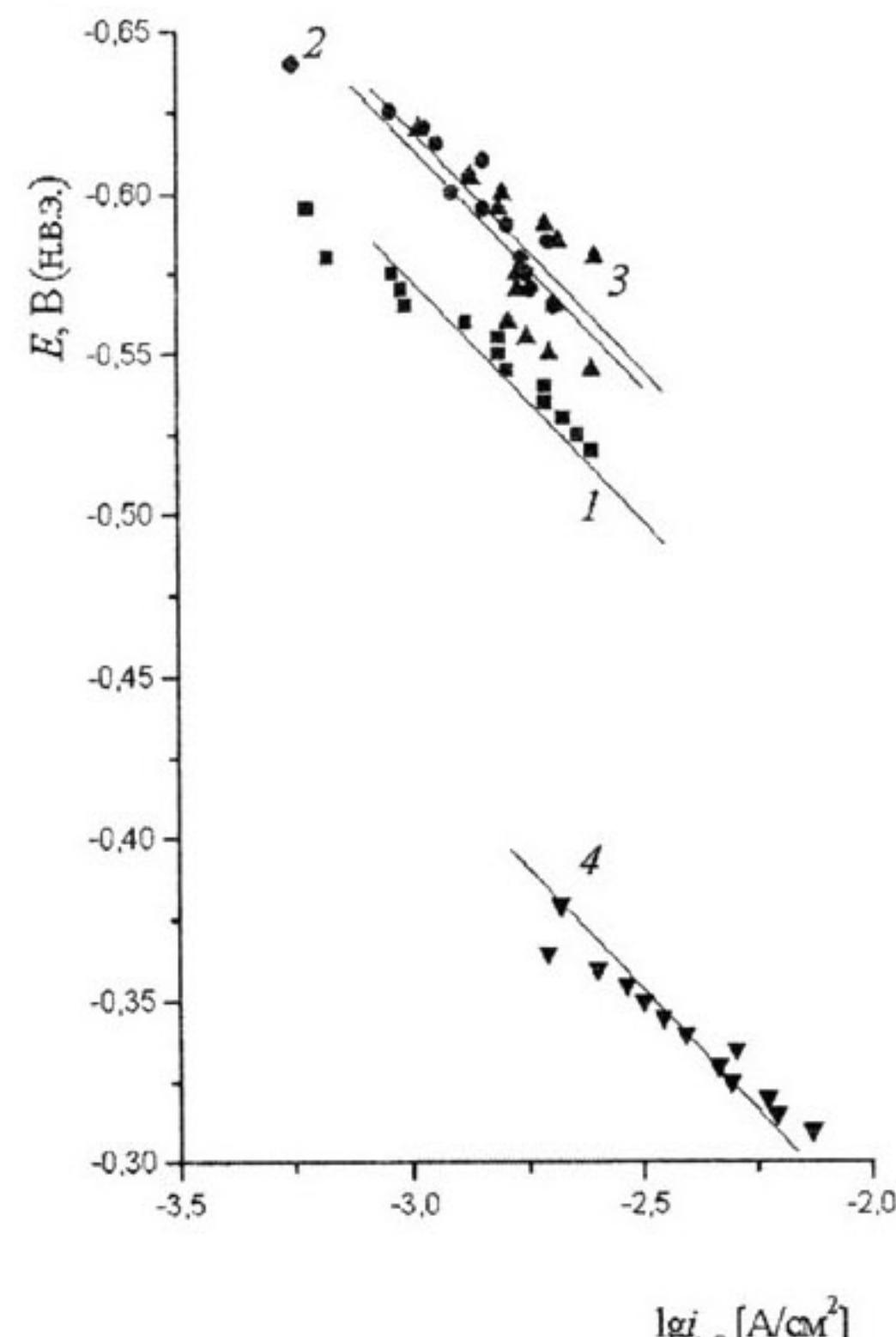


Рис. 6. Тафелевые участки кривых. Содержание хлорид-ионов, моль/л: 0,003 (1), 0,03 (2), 0,3 (3) и 3,0 (4)

В этой схеме Fe - свободный адсорбционный центр на поверхности железного электрода,  $A^{n-}$  - поверхностно активный анион,  $Fe(H_2O)_\text{ads}^{\delta+} A^{n-} x$  - поверхностный комплекс с переносом заряда (ПКПЗ),  $0 \leq d \leq 1$  - величина, характеризующая степень переноса заряда в ПКПЗ,  $x$  - порядок реакции по аниону  $A^{n-}$ . В зависимости от степени взаимодействия аниона с адсорбированной водой,  $x$  может быть больше или меньше единицы.

Обнаруженный для сульфатных и хлоридных растворов наклон  $b_a$ , близкий к 120 мВ, согласно [2, 3], отвечает ситуации, когда  $\delta \rightarrow 0$ , и стадия (1) протекает обратимо, практически без переноса заряда (физическая адсорбция молекул воды), а на стадии (2) происходит необратимый<sup>1</sup> перенос электрона через межфазную границу, т.е. сам электрохимический процесс протекает практически в одну стадию. Отметим, что для кислых сульфатных растворов найдены  $b_a = 0,08$  В при  $\delta = 0,5$  [2, 3]. Это говорит о том, что при взаимодействии хлорид- и сульфат-ионов с хемосорбированной молекулой воды в слабощелочном растворе происходит значительно более быстрая, чем в случае кислого сульфатного, ее диссоциация с образованием  $Fe^{+}$ .

С повышением содержания анионов  $SO_4^{2-}$  в интервале 0,003-0,03 моль/л скорость ионизации  $Fe^0 \rightarrow Fe^+ + e$  возрастает, а дальнейший рост концентрации сульфата сопровождается ее снижением (рис. 7, кр.1). В хлоридных растворах наблюдается сходная ситуация, однако торможение процесса проявляется при более высоких концентрациях хлорида (рис. 8, кр.1). Эффект стимулирования при малых и ингибирования растворения железа при больших концентрациях аниона известен для кислых хлоридных растворов [4]. В кислых сульфатных растворах сульфат-ионы по отношению к первой стадии растворения металла являются только активаторами [3].

Применительно к стадии отрыва первого электрона от атома Fe двойной эффект анионов можно объяснить следующим образом.

<sup>1</sup> Необратимый - для рассматриваемой краткой длительности контакта металла с раствором. В истинно стационарных условиях этот процесс протекает квазивновесно.

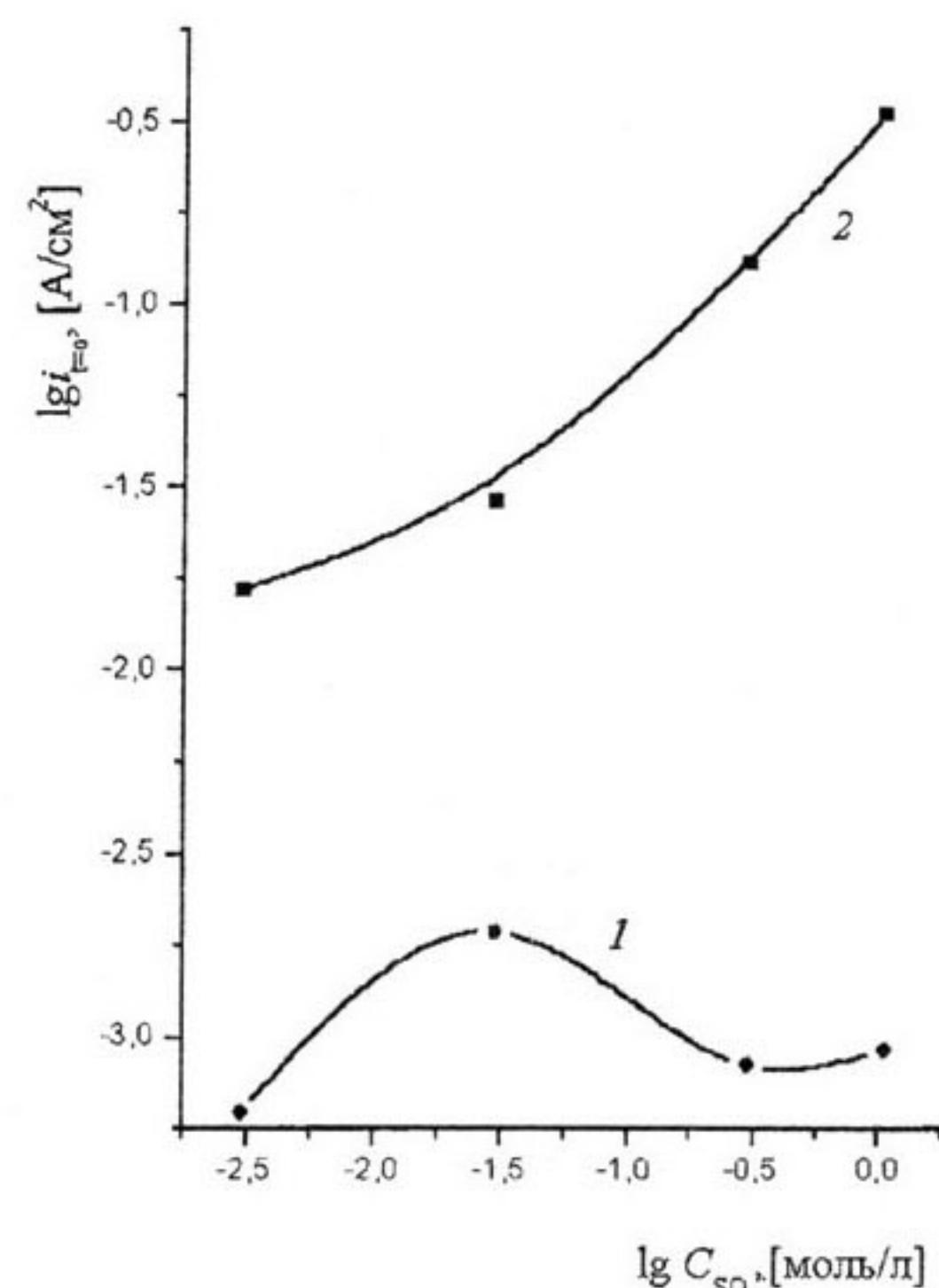


Рис. 7. Влияние концентрации сульфат-ионов на скорость растворения СОП железа в первый момент контакта с раствором при -0,4 В (1) и при 0,4 В (2)

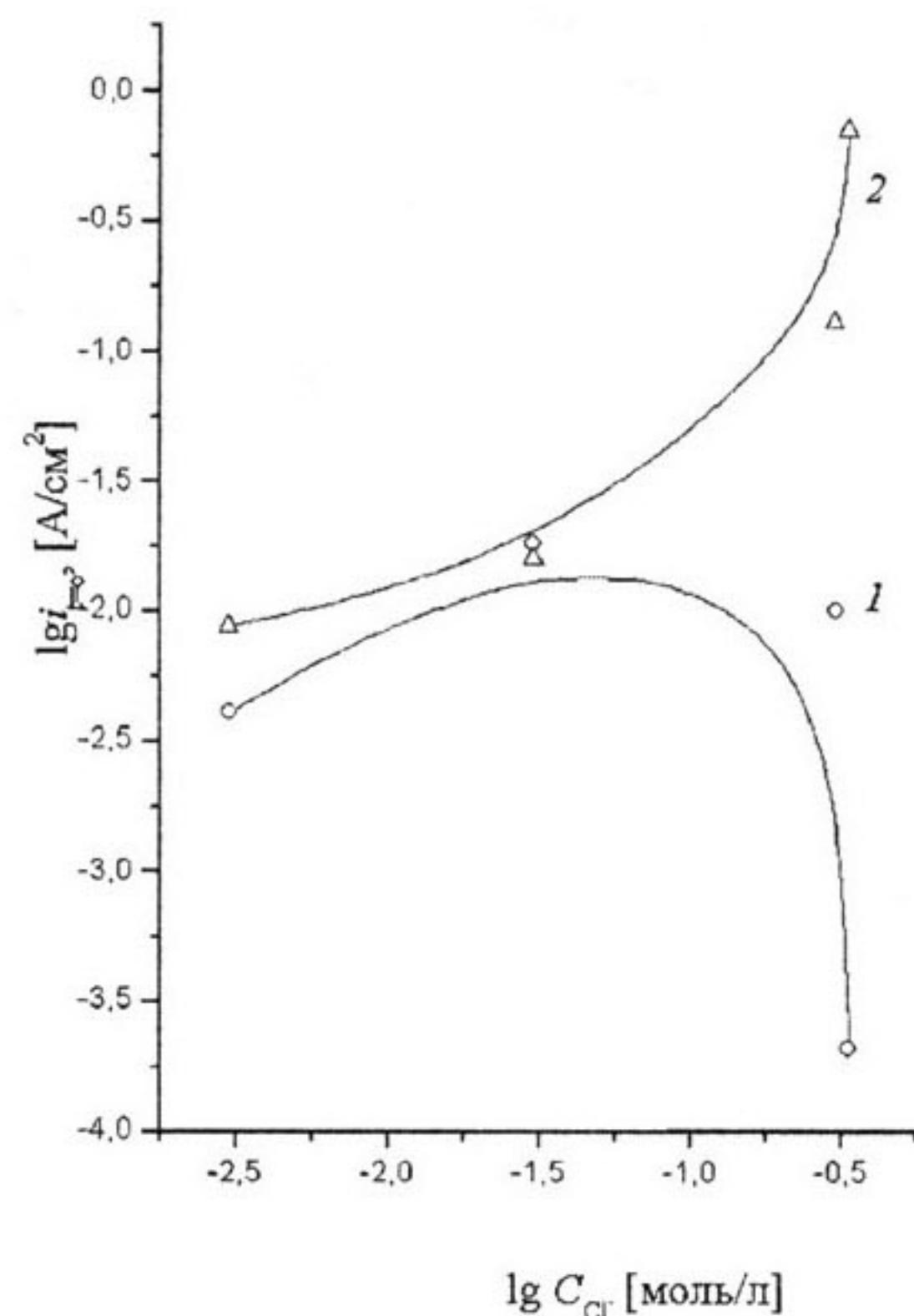
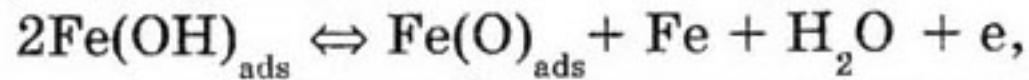


Рис. 8. Влияние концентрации хлорид-ионов на скорость растворения СОП железа в первый момент контакта с раствором при -0,4 В (1) и при 0,4 В (2)

При малых концентрациях анионы вступают во взаимодействие с адсорбированными молекулами воды, входя в состав ПКПЗ (1). Появление дополнительного отрицательного заряда в комплексе приводит к ослаблению в нем связей, в результате чего ускоряется его распад по реакции (2), и скорость ионизации  $\text{Fe}^0 \rightarrow \text{Fe}^+ + e$  возрастает. При достаточно высоких концентрациях анионы помимо взаимодействия с хемосорбированными молекулами воды реагируют с поверхностными атомами железа, прочно на них адсорбируясь. Такие атомы Fe оказываются заблокированными, вплоть до момента десорбции аниона, и скорость процесса  $\text{Fe}^0 \rightarrow \text{Fe}^+ + e$  снижается.

При достаточно высоких значениях потенциала скорость ионизации металла становится практически от него независимой (рис. 3, 4), вместе с тем с ростом концентрации аниона она монотонно растет (рис. 7, 8). Если принять, что в слабощелочных растворах спад тока на  $i(t)$ -кривых связан с накоплением на поверхности пассивирующего кислорода  $\text{O}_{ads}$ , образующегося согласно [5,6] по схеме:



то при высоких  $E$  поверхностная концентрация  $\text{O}_{ads}$  может достигать достаточно быстро предельного значения. В этом случае скорость растворения СОП не должна зависеть ни от потенциала, ни от времени, что и видно из рис. 3-4. Вероятно, в такой ситуации хлорид или сульфат- анионы реагируют, главным образом, лишь с адсорбированными водой или кислородом, но не с свободными атомами металла, тем самым только стимулируя процесс растворения.

## ВЫВОДЫ

Методом прерывания механической зачистки электрода под раствором изучена кинетика первой стадии ионизации железа в слабощелочных сульфатных и хлоридных растворах.

Показано, что стадия проходит две ступени: на первой происходит адсорбция молекул воды практически без переноса заряда, на второй образовавшийся поверхностный комплекс быстро распадается, и происходит отщепление одного электрона от атома железа.

Установлено, что в тафелевской области при поляризации в малых концентрациях хлорид- и сульфат ионов эти анионы ускоряют окисление железа на первой стадии, а в больших – тормозят.

Высказано предположение, что ускорение ионизации металла анионами обусловлено вхождением их в поверхностные адсорбционные комплексы, а торможение – прочной адсорбцией на свободных атомах железа.

Слабая зависимость скорости ионизации железа от потенциала при высокой анодной поляризации и неспособность анионов тормозить процесс предположительно связаны с предельным заполнением поверхности металла хемосорбированными атомами кислорода.

*Работа выполнена при финансовой поддержке РФФИ, проект №04-03-32516.*

## СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

- Подобаев А. Н., Реформатская И. И., Кривохвостова О. В. // Защита металлов. 2000. Т. 36. № 4. С. 352 – 360.
- Подобаев А. Н., Кривохвостова О. В. // Защита металлов. 2003. Т. 39. № 2. С. 213 - 216.
- Подобаев А. Н., Кривохвостова О. В. // Защита металлов. 2002. Т. 38. № 3. С. 1 – 4.
- Kuo H. C., Nobe K. // J. Electrochem. Soc. 1978. V. 1254. № 6. P. 1118 – 1123.
- Лазоренко-Маневич Р.М., Соколова Л.А., Колотыркин Я.М. // Электрохимия. 1995. Т. 31. № 3. С. 235.
- Лазоренко-Маневич Р.М., Соколова Л.А. // Электрохимия. 1998. Т. 34. С. 933.