Канд. техн. наук А. Э. Наривский<sup>1</sup>, д-р техн. наук С. Б. Беликов<sup>2</sup>

<sup>1</sup>ЧАО «Азовский машиностроительный завод», г. Бердянск <sup>2</sup> Запорожский национальный технический університет, г. Запорожье

# ХАРАКТЕРНЫЕ ОСОБЕННОСТИ СЕЛЕКТИВНОГО РАСТВОРЕНИЯ ПИТТИНГОВ НА ПОВЕРХНОСТИ СТАЛИ **AISI 321 В МОДЕЛЬНЫХ ОБОРОТНЫХ ВОДАХ**

Представлены результаты исследования селективного растворения Gr, Ni и Fe из питтингов. Показано, что коэффициент селективного растворения Gr из стабильного питтинга на поверхности пластины теплообменника из стали AISI 321 меньше единицы. Предложено коэффициенты селективного растворения  $Gr(Z_{_{\mathrm{C}}})$  из питтингов использовать для идентификации метастабильных и стабильных питтингов, а  $Ni\left(Z_{_{N'}}\right)$  – оценки относительной скорости их подрастания. В частности, если коэффициент  $Z_{Cr} \le 1$ , то сталь питтингует с образованием стабильных питтингов, a, если  $Z_{Cr} > 1$ , то – метастабильных. K тому же, если  $Z_{Ni} < 1$ , то питтинги интенсивно подрастают, а, если  $Z_{Ni} \ge 1$ , то – медленно. В результате анализа расчитанных коэффициентов  $Z_{Cr}$  и  $Z_{Ni}$  установлено, что в модельных оборотных водах с pH4; 5; 7 и концентрацией хлоридов 600 мг/дм³, с pH4 и 300 мг/дм³ сталь AISI 321 питтингует с образованием стабильных питтингов, а с pH6; 8 и концентрацией хлоридов 600 мг/  $\partial M^3$ , с pH5...8 и 300 мг/ $\partial M^3$  – метастабильных.

**Ключевые слова:** метастабильный и стабильный питтинг, селективное растворение Gr и Ni из питтингов, хлоридсодержащая среда.

#### Введение

При исследовании питтингостойкости коррозионностойких сталей и сплавов в хлоридсодержащих средах питтинги классифицируют как метастабильные и стабильные [1–9]. В частности, метастабильные питтинги со временем репассивируются [10, 11], а стабильные развиваются автокаталитически [12, 13] вплоть до перфорации стали или сплава. Метастабильные и стабильные питтинги идентифицируют по их геометрическим размерам [14]. Однако при такой идентификации питтингов имеет место большая погрешность, потому что процесс зарождения и развития питтингов на поверхности коррозионностойких сталей и сплавов зависит от изменения их химического состава, структурной гетерогенности и параметров коррозионной среды.

В настоящее время достаточно широко исследованы характерные особенности селективной коррозии коррозионностойких сталей при анодном растворении [15–27]. В то же время только в работе [28] указано о селективном характере растворения металлов в питингах и коррозионных язвах, образовавшихся на пластинах теплообменника, подвергшегося питтинговой коррозии в оборотных хлоридсодержащих водах. Поэтому в работе исследовали характерные особенности селективного растворения металлов в питтингах, образовавшихся на поверхности стали AISI 321 в модельных оборотных водах с целью обоснования и предложения критерия идентификации метастабильных и стабильных питтингов независимо от ее химического состава, структурной гетерогенности и параметров хлоридсодержащих растворов.

### Материалы и методы исследования

В работе исследовали пять плавок стали AISI 321. Химический состав и структурную гетерогенность стали определяли ранее [29]. Полированные образцы, изготовленные по методике [30], выдерживали в хлоридсодержащих модельных оборотных водах с рН4...8 и концентрацией хлоридов 300 и 600 мг/дм<sup>3</sup> в течении 240 часов при температуре  $70 \pm 0.5$ °C. Питтинги наблюдали на микроскопе MMP-2P. Коррозионные потери  $\Delta$ Gr,  $\Delta$ Ni и  $\Delta$ Fe стали из питингов определяли фотоколориметрическим анализом растворов после испытания образцов, применяя методики [31–33]. Коррозионные потери  $\Delta$ Gr,  $\Delta$ Ni и  $\Delta$ Fe стали из питтингов приведены в работах [34-37]. Коэффициенты селективного растворения  $Gr(Z_{C_{s}})$  и Ni  $(Z_{N_{s}})$  стали из питтингов определяли по формуле (1):

$$Z_{\text{Cr,Ni}} = \frac{\Delta m_{(\text{Gr,Ni})} \cdot m_{(\text{Fe})}}{m_{(\text{Fe})} \cdot m_{(\text{Gr,Ni})}}, \qquad (1)$$

где  $\Delta m_{
m (Gr,Ni)}$  – содержание Gr и Ni в растворах после выдержки в них образцов, мг;

 $\Delta m_{\mathrm{(Fe)}}$  – содержание Fe в растворах после выдержки в них образцов, мг;

 $m_{\text{(Fe)}}$  – содержание Fe в стали, масс. %;

 $m_{\rm (Gr,Ni)}$ — содержание Gr и Ni в стали, масс. %. Если Z $_{\rm (Cr,Ni)}$  < 1, то содержание Gr и Ni на поверхности питтингов больше, чем в объеме стали.

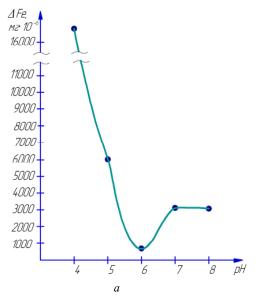
Поверхность питтинга, образовавшегося на пластине теплообменника из стали AISI 321 в оборотной хлоридсодержащей воде, изучали на электронном растровом микроскопе JSM-6360. Химический состав питтинга и поверхности пластины определили энергодисперсионным стандартным методом количественного анализа на энергодисперсионном микроанализаторе JED-2300 с растровым электронным микроскопом JSM-6360.

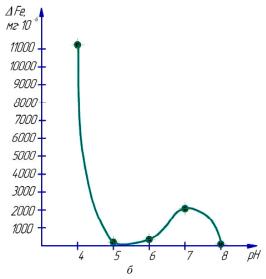
#### Результаты исследований и их обсуждение

В результате коррозионных испытаний пяти промышленных плавок стали AISI 321 установили, что в хлоридсодержащих растворах с концентрацией хлоридов  $600 \, \mathrm{mr/дm^3}$  среднее значение коррозионных потерь  $\Delta \mathrm{Fe}$  из питтингов стремительно уменьшается при увеличении pH растворов от 4 до 6 (рис. 1, a).

В частности, в этом интервале коррозионные потери  $\Delta$ Fe снижаются в 23 раза. При уменьшении содержания хлоридов в растворах до 300 мг/дм<sup>3</sup> зависимость между коррозионными потерями  $\Delta Fe$  стали из питтингов и pH растворов несколько изменяется (рис.  $1, \delta$ ). Поскольку коррозионные потери  $\Delta$ Fe стали из питтингов уменьшаются в 163 раза при увеличении рН хлоридсодержащего раствора от 4 до 5. Последующее увеличение рН до 6 является причиной возрастания коррозионных потерь  $\Delta$ Fe стали из питтингов в 1,6 раза. Следует отметить, что среднее значение коррозионных потерь  $\Delta$  Fe стали из питтингов в хлоридсодержащих растворах с концентрацией хлоридов 600 мг/дм<sup>3</sup> больше, чем в растворах с концентрацией хлоридов 300 мг/дм<sup>3</sup>. Это согласовывается с данными работ [1, 2, 8, 12, 13,] в том, что хлориды ускоряют рост питтингов и коррозионных язв на поверхности коррозионностойких сталей в хлоридсодержащих средах. Поскольку электрический ток между анодом и катодом способствует движению хлорид – ионов в питтинги, где образуются концентрированные растворы хлорида металлов. Вследствие гидролиза хлорида металла возрастает кислотность среды

в питтингах [2, 38–42], что способствует возрастанию скорости их подрастания. Очевидно, что чем больше содержание хлоридов в хлоридсодержащем растворе, тем интенсивней их диффузия в питтинги и больше скорость их подрастания [13]. Это объясняет, почему среднее значение коррозионных потерь  $\Delta$ Fe стали из питтингов в модельной оборотной воде с рН4 и концентрацией хлоридов  $600 \text{ мг/дм}^3 \text{ в } 1,5 \text{ раза больше, чем с рН4 и}$ концентрацией хлоридов 300 мг/дм<sup>3</sup> (рис. 1). В то же время, в модельных оборотных водах с рН6; 7 и концентрацией хлоридов 600 мг/дм3 коррозионные потери ∆Fe из питтингов в среднем в 2,7 и 1,5 раза, соответственно, больше, чем с рН6; 7 и концентрацией хлоридов 300 мг/дм<sup>3</sup>. Однако установлено, что в модельных оборотных водах с рН5; 8 и концентрацией хлоридов 600 мг/дм<sup>3</sup> коррозионные потери ДFе из питтингов на поверхности стали в среднем в 37,1 и в 21,8 раза, соответственно, больше, чем в модельных оборотных водах с рН5; 8 и концентрацией хлоридов 300 мг/дм<sup>3</sup> (рис. 1). Таким образом, обобщая вышеизложенное, можно отметить, что в модельных оборотных водах с рН4...8 и концентрацией хлоридов 600 мг/дм<sup>3</sup> коррозионные потери ΔFe стали AISI 321 из питтингов в среднем больше, чем в модельных оборотных водах с рН4...8 и концентрацией хлоридов 300 мг/дм<sup>3</sup>. При этом наибольшее влияние рН среды на коррозионные потери ΔFе из питтингов при увеличении в ней содержания хлоридов от 300 до 600 мг/дм<sup>3</sup> установлено в модельных оборотных водах с рН5; 8, а наименьшее – с рН4; 7 (рис. 1). Вероятно, это обусловлено соотношением метастабильных и стабильных питингов на поверхности стали к их общему количеству. Поскольку известно [1, 4], что рН хлоридсодержащей среды значительно влияет на количество питтингов на поверхности коррозионностойких сталей, которое возрастает при уменьшении рН. При этом хлорид – ионы слабее, чем рН среды, влияют на





**Рис. 1.** Среднее количество Fe, растворившегося из стали AISI 321, в зависимости от pH хлоридсодержащего раствора с концентрацией хлоридов:  $a-600~\rm mr/\rm gm^3$ ;  $\delta-300~\rm mr/\rm gm^3$ 

количество питтингов, но ускорют их подрастание [1, 13, 38]. В то же время, чем больше концентрация хлоридов в хлоридсодержащих растворах, тем более открыты питтинги, потому что хлорид – ионы разрушают остатки оксидной пленки над ними, способствуя их репассивации [10]. Перечисленные факторы и структурная гетерогенность стали AISI 321 определяют коррозионные потери  $\Delta$ Fe из питтингов. К тому же наиболее значительно структурная гетерогенность стали влияет на ее коррозионные потери  $\Delta Fe$  из питтингов в модельных оборотных водах с рН4 и концентрацией хлоридов 300 и 600 мг/дм<sup>3</sup>. В модельной оборотной воде с рН4 и содержанием хлоридов 600 мг/дм<sup>3</sup> ДFе из питтингов возростают от 5996·10-6 (плавка № 5) до 47528·10-6 мг (плавка № 1), а срН4 и концентрацией хлоридов 300 мг/дм³ от 615·10-6 (плавка № 5) до 31723·10-6 мг (плавка № 1) [34]. При этом объем нитридов титана в плавке № 1 составляет 0,475, а в  $\mathbb{N}_{2} 5 - 0,297$  об.% [29].

Значит, в этих коррозионных средах объем нитридов титана больше влияет на ДРе из питтингов в модельной оборотной воде с концентрацией хлоридов 300 мг/дм<sup>3</sup>, чем с 600 мг/дм<sup>3</sup>. Поскольку при концентрации хлоридов  $600 \text{ мг/дм}^3$  коррозионные потери  $\Delta Fe$  из питтингов возрастают в 9,7 раза при увеличении объема нитридов титана от 0,297 до 0,475 об%, а при содержании  $300 \,\mathrm{Mr/дm^3}$ в 51,6 раза. Это связано с тем, что в модельной оборотной воде с концентрацией хлоридов 300 мг/дм<sup>3</sup> количество нитридов титана, участвующих в зарождении питтингов на поверхности стали AISI 321, больше, чем в модельной оборотной воде с их содержанием 600 мг/дм<sup>3</sup>. К тому же известно [30], что коэффициенты участия включений в питтинговой коррозии стали AISI 321 прямопропорционально уменьшаются при увеличении содержания хлоридов в модельных оборотных водах.

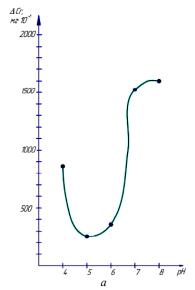
В модельных оборотных водах с pH6; 8 и концентрацией хлоридов 600 мг/дм³ коррозионные потери  $\Delta$ Fe из питтингов существенно ниже, чем с pH4; 5; 7 и их содер-

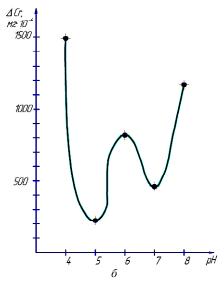
жанием 600 мг/дм<sup>3</sup>. К тому же в модельных оборотных водах с рН6 и 8  $\Delta$ Fe из питтингов, наоборот, снижаются при увеличении в стали объема включений. Вероятно, это связано с тем, что в модельной оборотной воде с рН8 на поверхности стали метастабильные питтинги репассивируются вследствии влияния ионов ОН-. Поскольку известно [38], что добавка к раствору хлоридов щелочи «тормозит» их подростание, потому что ионы ОН- движутся быстрее, чем С1-, и в питтинги попадают основные хлориды металлов, не нарушающие пассивность. В такой среде кислород может диффундировать в питтинг и способствовать его репассивации. Кроме того, по данным работы [38] при увеличении рН хлоридсодержащей среды потенциал стали сдвигается в положительную сторону, что способствует снижению разницы потенциалов активно-пассивных элементов. К тому же, чем больше метастабильных питтингов около включений, тем меньше вероятность образования стабильных.

В модельной оборотной воде с pH6 и концентрацией хлоридов  $600 \text{ мг/дм}^3$  связь между  $\Delta$ Fe стали из питтингов и объемом в ней нитридов титана не возможно описать общеизвестными теориями пассивности. Значит для этого необходимы дополнительные исследования.

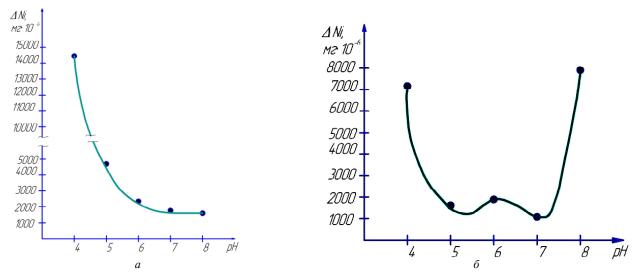
Установлено, что в модельных оборотных водах с pH5; 6; 8 и концентрацией хлоридов 300 мг/дм³ коррозионные потери  $\Delta$ Fe из питтингов не велики и практически не зависят от объема нитридов титана в стали. Однако в модельной оборотной воде с pH7 и содержанием хлоридов 300 мг/дм³ коррозионные потери  $\Delta$ Fe из питтингов на порядок больше, чем с pH5; 6; 8 и концентрацией хлоридов 600 мг/дм³ и возрастают при увеличении нитридов титана в стали.

В результате исследований установлено, что в модельных оборотных водах с концентрацией хлоридов 300 и  $600~\rm Mг/д M^3$  среднее значение коррозионных потерь  $\Delta Gr$  стали AISI 321 из питтингов интенсивно снижаются при увеличении pH от 4 до 5 (рис. 2).





**Рис. 2.** Среднее количество Cr, растворившегося из стали AISI 321, в зависимости от pH хлоридсодержащего раствора с концентрацией хлоридов:  $a - 300 \text{ мг/дм}^3$ ;  $\delta - 600 \text{ мг/дм}^3$ 



**Рис. 3.** Среднее количество Ni, растворившегося в стали AISI 321, в зависимости от pH хлоридсодержащего раствора с концентрацией хлоридов:  $a - 300 \text{ мг/дм}^3$ ;  $\delta - 600 \text{ мг/дм}^3$ 

К тому же здесь установлена аналогичная тенденция снижения коррозионных потерь  $\Delta$ Fe и  $\Delta$ Ni из питтингов при увеличении pH растворов от 4 до 5 (рис. 1–3). Однако последующее увеличение pH модельных оборотных вод от 6 до 8 как с концентрацией хлоридов 300, так и 600 мг/дм³ способствует значительному изменению структуры коррозионных потерь стали из питтингов.

Для определения причины изменения структуры коррозионных потерь стали AISI 321 из питтингов при увеличении рН модельных оборотных вод от 6 до 8 следует проанализировать коэффициенты селективного растворения Gr и Ni из питтингов в зависимости от рН и концентрации хлоридов в модельных оборотных водах.

Коэффициенты селективного растворения Gr ( $Z_{\rm Cr}$ ) и Ni ( $Z_{\rm Ni}$ ) из питтингов на поверхности стали рассчитывали по формуле (1),используя данные [34–37]. Рассчитанные коэффициенты  $Z_{\rm Cr}$  и  $Z_{\rm Ni}$  приведены в (табл. 1, 2).

В результате анализа данных (табл. 1) выходит, что только в модельной оборотной воде с рН4 и концентра-

цией хлоридов 300 мг/дм³коэффициенты селективного растворения Gr из питтингов на поверхности стали AISI 321, в основном, меньше единицы. Это свидетельствует о том, что интенсивность растворения Fe из питтингов здесь больше, чем Gr. В то же время установлено, что коэффициенты  $Z_{N_i}$  из питтингов больше единицы и возрастают от 1,1 (плавка № 3) до 16,3 (плавка № 4). Это означает, что интенсивность ДNi из питтингов больше, чем  $\Delta$ Fe. В остальных модельных оборотных водах с рН5...8 и концентрацией хлоридов 300 мг/дм3 коэффициенты  $Z_{C_r}$  и  $Z_{N_i}$  из питтингов больше единицы (табл. 1). Это свидетельствует о том, что интенсивность ДGr и ΔNi из питтингов на поверхности стали больше, чем  $\Delta F$ е. К тому же коэффициенты  $Z_{N_i}$ из питтингов в этих модельных оборотных водах, значительно больше, чем коэффициенты  $Z_{Cr}$  Значит, в этих хлоридсодержащих средах коррозионные потери металлов из питтингов на поверхности стали возрастают в таком ряду:  $\Delta Fe$ , ΔGr и ΔNi.

**Таблица 1** — Коэффициенты селективного растворения Cr и Ni стали AISI 321 из питтингов в хлоридсодержащих растворах с концентрацией хлоридов  $300 \,\mathrm{mr/дm^3}$ 

	Плавка, №										
pН	1		2		3		4		5		
	$Z_{\mathrm{Cr}}$	$Z_{ m Ni}$	$Z_{\mathrm{Cr}}$	$Z_{ m Ni}$	$Z_{\mathrm{Cr}}$	$Z_{ m Ni}$	$Z_{\mathrm{C}r}$	$Z_{ m Ni}$	$Z_{\mathrm{C}r}$	$Z_{ m Ni}$	
4	0,03	3,5	0,3	1,7	0,8	1,1	0,3	16,3	10,1	11,5	
5	5,7	37,5	25,2	70,1	3,6	382,9	3,1	331,1	2,6	413,9	
6	1,5	22,7	9,6	30,9	6,4	105,6	5,7	43,8	4,3	119,8	
7	2,4	2,5	1,3	5,4	4,9	7,6	5,5	9,1	1,0	10,8	
8	13,4	102,0	49,7	62,4	77,3	173,7	79,2	72,7	15,3	71,2	

**Таблица 2** – Коэффициенты селективного растворения Cr и Ni стали AISI~321 из питтингов в хлоридсодержащих растворах с концентрацией хлоридов  $600~\text{мг/дм}^3$ 

	Плавка, №									
pН	1		2		3		4		5	
	$Z_{\mathrm{Cr}}$	$Z_{ m Ni}$	$Z_{\mathrm{Cr}}$	$Z_{ m Ni}$	$Z_{\mathrm{Cr}}$	$Z_{ m Ni}$	$Z_{\mathrm{C}r}$	$Z_{ m Ni}$	$Z_{\mathrm{C}r}$	$Z_{ m Ni}$
4	0,35	3,4	0,66	2,4	0,29	1,6	0,10	2,8	1,04	6,2
5	0,20	2,59	0,14	0,91	0,14	3,09	0,11	2,15	0,15	1,92
6	31,93	39,2	4,57	82,3	2,01	83,5	2,33	59,33	2,25	6,59
7	0,51	2,08	0,24	1,89	0,44	1,32	0,99	6,57	2,17	5,39
8	1,71	88,95	1,78	32,01	0,57	21,77	1,87	2,77	1,57	3,61

При увеличении содержания хлоридов в хлоридсодержащих растворах до  $600\,\mathrm{mf/дm^3}$  зависимости между коррозионными потерями  $\Delta\mathrm{Gr}$ ,  $\Delta\mathrm{Fe}\,\mathrm{u}\,\Delta\mathrm{Ni}$  стали из питтингов и рН модельных оборотных вод изменяються. В частности, если в хлоридсодержащем растворе с концентрацией хлоридов  $300\,\mathrm{mf/дm^3}$  коррозионные потери  $\Delta\mathrm{Gr}$  стали AISI  $321\,\mathrm{us}$  питтингов уменьшаются в  $3,3\,\mathrm{pasa}$  при увеличении рН раствора от  $4\,\mathrm{do}\,5$  (рис. 2,a), то с концентрацией хлоридов  $600\,\mathrm{mf/дm^3-B}\,6,9\,\mathrm{pasa}$  (рис.  $2,\delta$ ). Такая тенденция и зависимость (рис. 1,a) является причиной того, что в хлоридсодержащих растворах с рН4;  $5\,\mathrm{uc}\,\mathrm{codepxahuem}\,\mathrm{d$ 

В тоже время установлено, что в модельной оборотной воде с pH4 коэффициенты  $Z_{N_i}$ из питтингов больше единицы и возрастают от 1,6 (плавка № 3) до 6,2 (плавка № 5). Кроме того установлено, что в модельной оборотной воде с pH5 коэффициенты  $Z_{\mbox{\tiny Ni}}$  из питтингов также, в основном, больше единицы и возрастают от 0,91 (плавка № 2) до 3,09 (плавка № 3). Таким образом, рассчитанные коэффициенты  $Z_{N_i}$  из питтингов свидетельствуют о том, что в модельных оборотных водах с рН4; 5 и концентрацией хлоридов 600 мг/дм<sup>3</sup> интенсивность коррозионных потерь ΔNi из питтингов больше, чем  $\Delta$  Fe. К тому же тот факт, что коэффициент  $Z_{N_i}$  плавки № 3 в модельной оборотной воде с рН4 имеет минимальное, а с рН5 – максимальное значение убеждает в том, что химический состав и структура стали могут значительно изменять влияние на ее коррозионные потери из питтингов.

В результате расчетов установлено, что в нейтральной модельной оборотной воде с концентрацией хлоридов 600 мг/дм³ коэффициенты  $Z_{\rm Cr}$  из питтингов на поверхности стали, в основном, меньше единицы (табл. 2). Значит в этой среде интенсивность коррозионных потерь  $\Delta$ Fe из питтингов больше, чем  $\Delta$ Gr. При этом по данным (табл. 2) коррозионные потери  $\Delta$ Ni из

питтингов больше, чем  $\Delta$ Fe. Таким образом, следует отметить, что в модельных оборотных водах с pH4; 5; 7 и концентрацией хлоридов 600 мг/дм³ коррозионные потери металлов из питтингов на поверхности стали AISI 321 возрастают в таком ряду:  $\Delta$ Gr,  $\Delta$ Fe и  $\Delta$ Ni.

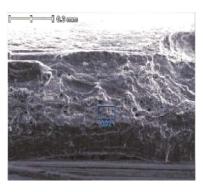
В результате расчетов установлено, что в модельных оборотных водах с рН6; 8 и концентрацией хлоридов 600 мг/дм³ коэффициенты  $Z_{\rm Cr}$ и  $Z_{\rm Ni}$ из питтингов на поверхности стали, в основном, больше единицы (табл. 2). Это свидетельствует о том, что в этих средах коррозионные потери  $\Delta {\rm Gr}$  и  $\Delta {\rm Ni}$  из питтингов интенсивнее, чем  $\Delta {\rm Fe}$ . В то же время коэффициенты  $Z_{\rm Ni}$  намного больше, чем  $Z_{\rm Cr}$  Значит в модельных оборотных водах с рН6; 8 и содержанием хлоридов 600 мг/дм³ коррозионные потери металлов из питтингов на поверхности стали AISI 321 возрастают в таком ряду:  $\Delta {\rm Fe}$ ,  $\Delta {\rm Gr}$  и  $\Delta {\rm Ni}$ .

Учитывая вышеизложенное и развитую поверхность стабильных питтингов с порами и коррозионными каналами (рис. 4, a), можно отметить, что в оборотных водах ионизация атомов Gr, Fe и Ni в питтингах сопровождается твердофазной диффузией в объеме стали, находящимся в их окрестности.

Кроме того, анализ поверхности излома под стабильным питтингом на поверхности теплопередающей пластины теплообменника, подвергшегося питтинговой коррозии в оборотных водах, показал, что микрорельеф является квазисколом, что характерно водородному разрушению (рис.  $4, \delta$ ).

Таким образом, в модельных оборотных водах с pH4; 5; 7 и содержанием хлоридов 600 мг/дм³ питтинги в поверхностных слоях обедняются Fe и Ni, что может способствовать их твердофазной диффузии из объема стали. В тоже время в этих модельных оборотных водах поверхность питтингов обогащается Gr, что может способствовать его твердофазной диффузии в поверхностных слоях в противоположном направлении. В модельных оборотных водах с pH6; 8 и содержанием хлоридов 600 мг/дм³ поверхность питтинга обедняется Gr и Ni, а





б

**Рис. 4.** Питтинг, образовавшийся на пластине теплообменника из стали AISI 321 в оборотной воде с рН7 и концентрацией хлоридов 600 мг/дм $^3$ : a — поверхность стабильного питтинга;  $\delta$  — поверхность излома под ним

Fe накапливается на его поверхности. Это можно связать с тем, что в средах с pH4; 5; 7 сталь AISI 321 питтингует с образованием стабильных, а с pH6; 8 – метастабильных питтингов.

В модельных оборотных водах с рН4 и содержанием хлоридов 300 мг/дм³, где сталь питтингует с образованием стабильных питтингов, их поверхностные слои обогащаются Gr и обедняются Fe и Ni. Это может способствовать диффузии атомов Fe и Ni в объем стали, а Gr — в противоположном направлении. Однако в модельных оборотных водах с рН5...8 и содержанием хлоридов 300 мг/дм³,где сталь питтингует с образованием метастабильных питтингов, их поверхностные слои обогащаются Fe и обедняются Gr и Ni. Это может способствовать диффузии атомов Fe в объем стали, а Gr и Ni—в противоположном направлении.

Обобщая вышеизложенное, можно отметить, что особенностью метастабильных и стабильных питтингов на поверхности стали AISI 321 является характер селективного ее растворения в них, показателями которого являются коэффициенты  $Z_{\rm cr}$  и  $Z_{\rm Ni}$ . Поскольку поверхностный слой стали в питтингах, подвергшись коррозионным потерям ДGr, ДNi и ДFe, реорганизуется. Это является следствием диффузии атомов Gr, Ni и Fe в поверхностных (10...30 нм по данным И.К. Маршакова) слоях в окрестности питтинга. К тому же диффузия атомов Fe к поверхности стабильных питтингов способствует зарождению пор и коррозионных каналов под ними, ускоряя подрастание стабильных питтингов (рис. 4, a).

Учитывая вышеизложенное и коэффициент  $Z_{\rm Cr}=0,88$ , рассчитанный по результатам энергодисперсионного микроанализа поверхности пластины из стали AISI 321 (содержание Gr и Fe, соответственно, 16,43; 71,77 масс.%) теплообменника, подвергшегося питтинговой коррозии в оборотных водах с водах с рН7 и содержанием хлоридов 600 мг/дм³ и поверхности питтинга (рис. 4, a) (содержание Gr и Fe, соответственно, 14,2; 82,88 масс.%), предложено коэффициент  $Z_{\rm Cr}$  из питтингов использовать для идентификации стабильных и метастабильных питтингов. В частности, если коэффициент  $Z_{\rm Cr}<1$ , то сталь питтингует с образованием стабильных питтингов, а если  $Z_{\rm Cr}>1$ , то – метастабильных.

Следует отметить, что в модельных оборотных водах, где сталь питтингует с образованием метастабильных питтингов, продукты коррозии в питтингах в основном состоят из ионов Gr и Ni, а где с образованием стабильных — из ионов Fe и Ni. Увеличение количества ионов Fe в стабильных питтингах на поверхности стали способствует их интенсивному подрастанию, потому что Fe является основным компонентом стали. Кроме того, учитывая этот фактор, необходимо отметить, что при  $Z_{\rm Ni}{<}1$  стабильные питтинги на поверхности стали интенсивно подрастают. Поэтому коэффициент  $Z_{\rm Ni}$  стали из питтингов предложено применять для оценки интенсивности роста питтингов.

## Выводы

В результате исследований установлено, что в модельных оборотных водах с pH4...8 и содержанием хлоридов 300 мг/дм³ коррозионные потери ДFе из питтингов на поверхности стали AISI 321 в среднем больше, чем с pH4...8 и содержанием хлоридов 600 мг/дм³·При этом наибольшее влияние pH среды на этот показатель при увеличении в ней содержания хлоридов от 300 до 600 мг/дм³ установлено в модельных оборотных водах с pH5; 8, а наименьший – с pH4; 7, что связано с соотношением метастабильных и стабильных питтингов к их общему количеству на поверхности стали.

Показано, что в модельных оборотных водах с рН4 и концентрацией хлоридов 300 и 600 мг/дм³ влияние объема нитридов титана в стали на ДГе из питтингов намного больше, чем с рН5; 8. К тому же установлено, что объем нитридов титана больше влияет на ДГе из питтингов в модельной оборотной воде с концентрацией хлоридов 300, чем с 600 мг/дм³.

Установлено, что в модельных оборотных водах с концентрацией хлоридов 300 и 600 мг/дм³ коррозионные потери Gr и Ni интенсивно снижаются при увеличении pH от 4 до 5. Однако последующий рост pH среды от 6 до 8 способствует существенному изменению структуры коррозионных потерь стали из питтингов, что связано с характерными особенностями селективного растворения металлов из метастабильных и стабильных питтингов.

В результате энергодисперсионного анализа поверхности стабильных питтингов на пластине теплообменника из стали AISI 321, подвергшегося питтинговой коррозии в оборотной воде, установлено, что коэффициент селективного растворения Gr из питтинга меньше единицы. Впервые предложено метастабильные и стабильные питтинги идентифицировать по коэффициенту  $Z_{\rm Cr}$ . А именно, если  $Z_{\rm Cr}$ <1, то сталь питтингует с образованием стабильных питтингов, а если  $Z_{\rm Cr}$ >1, то — метастабильных.

В результате анализа коэффициентов  $Z_{\rm Cr}$  и  $Z_{\rm Ni}$  установлено, что при  $Z_{\rm Ni}$ <-1 атомы Fe интенсивней растворяются с поверхности питтингов, чем - Ni. Поэтому, учитывая, что Fe является основным химическим элементом стали, предложено коэффициент  $Z_{\rm Ni}$  применять для оценки относительной скорости роста питтингов. А именно, если  $Z_{\rm Ni}$ <-1, то питтинги интенсивно подрастают, а, если  $Z_{\rm Ni}$ >1, то — медленно.

В результате анализа рассчитанных коэффициентов  $Z_{\rm Cr}$  и  $Z_{\rm Ni}$  из питтингов установлено, что в модельных оборотных водах с pH4; 5; 7 и концентрацией хлоридов 600 мг/дм³-с pH4 и концентрацией хлоридов 300 мг/дм³ сталь AISI 321, в основном, питтингует с образованием стабильных питтингов, а коэффициенты  $Z_{\rm Cr}$  из питтингов, в основном, меньше единицы. При этом в остальных модельных оборотных водах с pH6; 8 и концентрацией хлоридов 600 мг/дм³, с pH5...8 и 300 мг/дм³, сталь питтингует с образованием метастабильных питтингов, которые медленно подрастают, потому что коэффициенты  $Z_{\rm Ni}$  >1.

### Список литературы

- 1. Розенфельд И. Л. Коррозия и защита металлов / И. Л Розенфельд. М. : Металлургия, 1970. 448 с.
- Pistorius P. C. Growth of corrosion pits on stainless steel in chloride solution containing dilute sulphate / P. C. Pistorius, G. T. Burstein // Corrosion Science. – 1992. – № 33. – P. 1885 – 1897.
- Frankel G. S. Metastable pitting of stainless steel / G. S. Frankel, L. Stockert, F. Hunkeler, H. Boehni // Corrosion. – 1987. – № 43. – P. 429–436.
- Pistorius P. C. Aspects of the effects of electrolyte composition on the occurrence of metastable pitting on stainless steel / P. C. Pistorius, G. T. Burstein // Corrosion Science. – 1994. – № 36. – P. 525–538.
- Hashimoto M. A Stochastic analysis of potential fluctuations during passive film breakdown and repair on iron / M. Hashimoto, S. Miyajima, T. Murata // Corrosion Science. – 1992. – № 33. – P. 885–904.
- Hashimoto M. An experimental study of potential fluctuation during passive film breakdown and repair on iron / M. Hashimoto, S. Miyajima, T. Murata // Corrosion Science. – 1992. – № 33. – P. 905–915.
- Hashimoto M. A spectrum analysis of potential fluctuation during passive film breakdown and repair on iron / M. Hashimoto, S. Miyajima, T. Murata // Corrosion Science. – 1992. – № 33. – P. 917–925.
- Burstein G.T. The nucleation and growth of corrosion pits on stainless steel / G.T. Burstein, P.C. Pistorius, S.P. Mattin // Corrosion Science. – 1993. – № 35. – P. 57–62.
- Comper C. Aging of type 316 L stainless steel in seawater relationship between open circuit potential exposure time and pitting potential / C. Comper, P. Jaffre, D. Festy //

- Corrosion (USA). 1996. Vol. 52, № 7. P. 496-501.
- Zuo Y. The effect of potential on metastable pitting of amorphous Ni alloy / Y Zuo, S. Fu // Corrosion Science. – 1997. – Vol. 39, № 3. – P. 465 – 471.
- Wenger F. Electrochemical impendance of pits. Influence of the pit morfology / F. Wenger., S. Cheriet, B. Talhi, J. Galland // Corrosion Science. – 1997. – Vol. 39, № 7. – P. 1239–1252.
- 12. Улиг Г. Коррозия металлов / Г. Улиг М. : Металлургия, 1968. 306 с.
- Laycock N. J. Metastable pitting and the critical pitting temperature / N. J. Laycock, M. H. Moayed, R. C. Newman // J. Electrochem. Soc. – 1998. – № 148. – P. 2622–2628.
- 14. Фрейман Л.И. Определение критического размера питтинга на нержавеющей стали/ Л.И. Фрейман, А.Р. Басман, Е.А. Пикус, Л.Е. Губжанидзе// Защита металлов. 1988. 24. №4. -С. 614–617.
- 15. Лосев В. В. Анодное растворение сплавов в активном состоянии / В. В. Лосев , А. П. Пчельников // Итоги науки и техники. Электрохимия. М.: ВИНИТИ, 1979, Т. 15 С. 62–131.
- Вязовикина Н. В. Использование хроновольтамперометрии для изучения механизма селективного растворения бинарных сплавов хром–железо / Н. В. Вязовикина // Электрохимия. 1992. № 6. С. 917–922.
- Подобаев А. Н. Закономерности анодного растворения Ni–Fe сплавов / А. Н. Подобаев, Л. Э. Джанибахчиева, Я. М. Колотыркин // Электрохимия. – 1996. – № 5. – C. 549–553.
- 18. Fritz J. D. Selective anodic dissolution of Cu-Au alloys: TEM and current transient study / J. D. Fritz, H.W. Pickering // Electrochem. Soc. − 1991. − № 11. − P. 3209 − 3218.
- Moffat T. P. Electrochemical and scanning-tuneling microscope study of dealloying of Cu<sub>3</sub>Au / T. P. Moffat, F.-R.F. Fan, A. J. Bord // Electrochem. Soc. – 1991. – № 11. – P. 3224 – 3235.
- Томашов Н. Д. Теория коррозии и защиты металлов / Н. Д. Томашов. – М.: Изд.-во АН СССР, 1959. – 592 с.
- Lainonen H. Stress corrosion cracking susceptibility of nitrogen alloyed stainless steels in 50% CaCl<sub>2</sub> solution / H. Lainonen, H. Hanninen // Mater. Sci. Forum «High Nitrogen Steels'98». – Zurich-Ueticon (Switzerland), – 1999. – P. 545 – 552.
- Pickering H.W. Characteristic fractures of alloy polarization curvas / H.W. Pickering // Corrosion Science. – 1983. – №10. – P. 1101–1120.
- Вязовикина Н. В. Анодное растворение сплавов Fe55Cr45 и Fe84Crl6 в нестационарных условиях / Н. В. Вязовикина // Электрохимия. – 1991. – № 4. – С. 484–489.
- 24. Зарцын И. Д. Парциальные реакции окисления металла и восстановления окислителя при адсорбционно-химическом взаимодействии их комопнентов / И. Д. Зарцын, А. Е. Шугуров, И. К. Маршаков // Защита металлов. – 1997. – № 5. – С. 453–459.
- Пласкеев А. В. О роли легирующих и примесных элементов в процессах активного растворения железа и сплавов / А. В. Пласкеев, В. М. Княжева // Коррозия и защита металлов: тез. докл. 12 Пермск. конф. – Пермь (Россия), – 1990. – 7 с.
- Internal friction study of environmental effects on metals and alloys / Y. Jagodzinski, H. Aaltonen, P. Smuk et. al. // J. of Alloys and Compaunds. – 2002. – Vol. 310. – P. 256– 260.

- Pourbaix M. Atlas of electrochemical equilibria in aqueous solutions / M. Pourbaix, N. De Zoubov. – Oxford: Pergamon press, 1966. – 493 p.
- Нарівський О. Е. Мікромеханізми корозійного руйнування пластин теплообмінників / О. Е. Нарівський // Фізико-хімічна механіка матеріалів. 2007. № 1. С. 110–116.
- 29. Нарівський О. Е. Вплив гетерогенності сталі AISI 321 на її пітінгування у хлоридовмісному середовищі / О. Е. Нарівський // Фізико-хімічна механіка матеріалів. 2007. № 2. С. 100—106.
- Нарівський О. Е. Корозійно-електрохімічна поведінка конструкційних матеріалів для пластинчастих теплообмінників у модельних оборотних водах: дис. канд. техн. наук: 05.17.14 / Нарівський Олексій Едуардович. – Л., 2009. – 209 с.
- 31. Поверхневі, підземні та зворотні води: МВВ № 081/12-0114-03 «Методика виконання вимірювань масової концентрації хрому загального, хрому (IV) та хрому (III) екстракційно-фотоколориметричним методом з дифенілкарбазидом». – К.: М-во охорони навколишнього середовища України, 2003. – 12 с.
- 32. Поверхневі, підземні та зворотні води: МВВ № 081/12-0178-05 «Методика виконання вимірювань масової концентрації ніколу фото- колориметричним методом».— К.: М-во охорони навколишнього середовища України, 2005. – 10 с.
- Метрологічне забезпечення КНД 2011.1.4.034–95 «Методика фотометричного визначення загального заліза з ортофенантроліном в поверхневих і стічних водах» [Чинний від 95–07–01]. К.: М-во охорони навколишнього середовища України, 1995. 378 с.
- 34. Бєліков С. Б. Кінетика корозійних процесів сталей AISI 321 та 12X18H10T у нейтральних хлоридовмісних розчинах та швидкість їх корозії / С. Б. бєліков, О. Е. Нарівський // Нові матеріали та технології в машинобудуванні та металургії. 2011. № 1. С. 36–43.

- 35. Нарівський О. Е. Вплив хімічних елементів та структурної гетерогенності сталі AISI 321 на корозійне розчинення Ст, Ni та Fe у хлоридовмісних розчинах / О. Е. Нарівський // Науковий вісник НАТУ України. 2014. Вип. 24, № 2. С. 164—172.
- 36. Нарівський О. Е. Закономірності та механізми корозійного розчинення сталі AISI 321 у модельних оборотних водах / О. Е. Нарівський // Вісник Східно-Українського Національного університету ім. Володимира Даля. 2012. 202, № 13 С. 97—108.
- 37 Нарівський О. Е. Закономірності та механізми корозійного розчинення сталі AISI 321 в слабокислому хлоридовмісному розчині / О. Е. Нарівський // Вісник Приазовськ. держ. техн. ун-ту, Сер. техн. науки. 2013. Вип. 26. С. 97–108.
- Юхневич Р. Техника борьбы с коррозией / Р. Юхневич, В. Богданович, Е. Валашковский, А. Видуховский: пер. с польск. А. М. Сухотина. – Л.: Химия, 1980. – 224 с.
- Alonso C. Chloride threshold dependence of pitting potential of reinforcements / C. Alonso, M. Castellote, C. Andrade // Electrochim. Acta. 2002. № 47. P. 3469 3481.
- Wranglen G. An introduction to corrosion and protection of metals / G. Wranglen // Chapman and Hall. – 1985. – P. 62–65.
- Zhang Q. Observation by atomic force microscope of corrosion product during pitting corrosion on SUS 304 stainless steel / Q. Zhang, R. Wang, M. Kato, K. Nakasa // Scripta Materialla. – 2005. – Vol. 52, № 3. – P. 227–230.
- 42. Fukutsuka T. Preparation of high nitrogen containing stainless steels by mechanical alloying method and their localized corrosion behaviour / T. Fukutsuka, F. Anzai, M. Kaneda, Y. Matsuo, Y. Sugie, K. Fukaura. // J.Soc. Mat. Sci., Japan. 2004. № 53. 1175 p.

Одержано 14.05.2015

# Нарівський О.Е., Бєліков С.Б. Характерні особливості селективного розчинення пітингів на поверхні сталі AISI 321 в модельних оборотних водах

Наведено результати досліджень селективного розчинення Cr, Ni i Fe i3 nimin2i8. Показано, що коефіцієнт селективного розчинення Cr i3 i4i5i7 i7 i8i8i7 i9 i9 i9 i10 i110 i110 i110 i110 i110 i110 i1110 i

**Ключові слова:** метастабільний і стабільний пітинг, селективне розчинення Cr і Ni із пітингів, хлоридовмісне середовище.

# Narsvskiy O., Belykov S. Characteristic peculiarities of selective diffusion of pittings on AISI 321 steel surface from model circulating waters

The results of investigating Gr, Ni and Fe selective diffusion from pittings are presented. It is shown that the coefficient of Gr selective diffusion from stable pitting on the surface of heat exchanger plate of AISI 321 steel is less than 1. It is suggested that the coefficient of Gr ( $Z_C$ ) selective diffusion from pittings be used to identify metastable and stable pittings, and Ni ( $Z_N$ ) to evaluate relative speed of their growth. In particular, if the coefficient  $Z_C$  is < 1, steel creates stable pittings, and if  $Z_C$  is > 1, then metastable ones. Besides, if  $Z_N$  is < 1, pittings grow intensively, and if  $Z_N$  is > 1, then slowly. According to the results of  $Z_C$  and  $Z_N$  calculated coefficients analysis, it is determined that in model circulating waters with pH4; 5; 7 and chlorine concentration of 600 mg/dm³, with pH4 and 300 mg/dm³ AISI 321 steel creates stable pittings, and with pH6; 8 and chloride concentration of 600 mg/dm³, with pH5 ...8 and 300 mg/dm³ – metastable ones.

**Key words:** metastable and stable pitting, Cr and Ni selective diffusion from pittings, chlorine-containing environment.