УДК 669.168:669.017.12/13

И. Д. Буга, А. И.Троцан^{*}, Б. Ф.Белов^{*}, О. В. Носоченко, В. В. Ивко

ОАО "Днепровский металлургический комбинат", Днепродзержинск * Институт проблем материаловедения НАН Украины, Киев

ПРОЦЕССЫ ШЛАКООБРАЗОВАНИЯ И РАФИНИРОВАНИЯ ЖИДКОГО ПОЛУПРОДУКТА В КОНВЕРТЕРЕ И ПРИ КОВШОВОЙ ОБРАБОТКЕ СТАЛИ

Структуризация фосфатов кальция и первичного шлака при дефосфорации шихтовыми материалами жидкого полупродукта в конвертере. Сообщение 1

На базе построенной диаграммы CaO-P₂O₅ выполнен анализ структурно-химического и наноструктурного состояний ионно-молекулярных комплексов и первичного конвертерного шлака. С помощью изучения стохастических металлургических систем исследован механизм дефосфорации жидкого полупродукта шихтовыми материалами. Определены расходные коэффициенты шихтовых материалов при загрузке, а также количество, состав и адсорбционная емкость конвертерного шлака.

Ключевые слова: структуризация, фосфаты кальция, шлак, конвертер.

На базі побудованої діаграми CaO-P₂O₅ виконано аналіз структурно-хімічного і наноструктурного стану іонно-молекулярних комплексів і первинного конвертерного шлаку. За допомогою вивчення стохастичних металургійних систем досліджувано механізм дефосфорації рідкого напівпродукту шихтовими матеріалами. Визначено видаткові коефіцієнти шихтових матеріалів при завантаженні, а також кількість, склад і адсорбційна ємкість конвертерного шлаку.

Ключові слова: структуризація, фосфати кальцію, шлак, конвертер.

The analysis structured-chemical and nanostructured condition of the ion-molecular complexes and primary converter of the slag on the base of the constructing diagram $CaO-P_2O_5$ is executed. By examination of the stochastic metallurgical systems the mechanism dephosphorization fluid semi-product burden materials is explored; the expense factors the burden material white loading, as well as amount, composition and adsorption capacity of converter slag are determined.

Keywords: structurization, phosphate calcium, slag, converter.

Процессы шлакообразования в результате химических и фазовых взаимодействий исходных компонентов присадочных материалов происходят при выплавке полупродукта в конвертере и последующем его рафинировании и доводке до марочного состава в сталеразливочном ковше. Присадочные материалы делят на шихтовые и добавочные. Шихтовые материалы (металлолом, чугун, известь и другие) используют для твердой (жидкой) завалки в плавильный агрегат и получения жидкого металла и шлака, добавочные (ферросплавы, лигатуры, шлакообразующие и другие) – для печной и ковшовой обработки жидкого металла и шлака.

В связи с этим целью настоящей работы являются комплексные исследования физико- и структурно-химических закономерностей шлакообразования и рафинирования железоуглеродистых расплавов на всех этапах поточной технологии получения конвертерной стали, включающих выплавку полупродукта, выпуск жидкого металла в сталеразливочный ковш и доводку стали до заданного марочного состава.

Комплексные физико- и структурно-химические исследования выполнены в рамках феноменологической теории строения жидких и твердых металлургических фаз по модели гармонических структур вещества (теория МГС-фаз, [1]).

Теория МГС-фаз включает:

 – наноструктурный анализ исходных компонентов и промежуточных фаз металлургических (шлаковых и металлических) систем на основе квантово-механических параметров химических элементов, рассчитанных по теории радиально-орбитальной модели электронного строения атомов (теория POM-атом [2]);

 – построение полигональных диаграмм состояния металлургических систем для жидких и твердых компонентов новым графо-аналитическим методом (ПДС-метод, [3]);

 – анализ структурно-химического состояния исходных компонентов и промежуточных фаз (СХС-анализ), определяющий условия их образования (стехиометрический состав, температуры образования и плавления), области гомогенности и структуризации твердых и жидких растворов;

 – стохастический анализ металлургических систем (СМС-анализ), раскрывающий механизм рафинирования железоуглеродистых расплавов.

В зависимости от концентраций в металле углерода (0,03-0,08 %) на повалке конвертера химический состав конечного шлака содержит следующие компоненты (%мас.): (33,3-46,2) CaO + (6,9-14,5) MgO + (13,0-22,7) SiO₂ + (10,0-22,3) FeO + +(3-5) MnO + (1-2) Al₂O₃ + (0,05-0,10) S + (0,5-1,0) P₂O₅ при основности шлака CaO/SiO₂ = =1,7-3,4. Шлаковые компоненты вносятся в основном при завалке шихты, а также при окислении жидкого металла с целью его фришевания газообразным кислородом.

Основными минералами такого шлака [4] являются силикаты кальция, магния, железа и марганца из группы белита, алита, фаялита, тефроита, монтичелита, мервинита, окерманита, а также фосфаты кальция из группы витлокита и нагельшмидтита. Силикатные фазы относятся к тугоплавким компонентам, однако жидкотекучесть конвертерного шлака обусловлена оксидами железа и фосфора, образующих легкоплавкие химические соединения эвтектического типа.

Фосфор при окислении полупродукта переходит в силикатную известь плавильного шлака, в котором образует промежуточные фазы – фосфаты кальция, термическая и термодинамическая стабильность которых зависит от основности шлака.

В связи с этим первым этапом комплексных физико- и структурно-химических исследований является построение полигональной диаграммы состояний во всем интервале жидких и твердых исходных компонентов и промежуточных фаз бинарной системы CaO-P₂O₅.

Полигональная диаграмма системы CaO-P₂O₅

Анализ структурно-химического состояния (СХС-анализ) промежуточных фаз в системе $CaO-P_2O_5$ проводится на бинарной полигональной диаграмме, построенной новым графо-аналитическим методом (ПДС-метод), во всем интервале концентраций жидких и твердых исходных компонентов. На классической диаграмме [5], представляющей собой диаграмму плавкости последовательного ряда фосфатов кальция $CaO2P_2O_5 \rightarrow 2CaO3P_2O_5 \rightarrow CaOP_2O_5 \rightarrow 3CaOP_2O_5 \rightarrow 4CaOP_2O_5$, температуры их образования, области гомогенности твердых и жидких растворов неизвестны, также как и составы 5-ти эвтектических фаз, указанных на рисунке (вставка).

На рисунке показана полигональная диаграмма $CaO-P_2O_5$, геометрический образ которой определяется первичной промежуточной фазой, отличающейся минимальной температурой образования в твердом состоянии при 450 °C и конгруэнтной точкой плавления при 1300 °C. Стехиометрический состав первичной промежуточной фазы отвечает химическому соединению $2CaOP_2O_5$, которое характеризуется минимальным числом частиц максимально плотно и симметрично упакованных в пространстве. Плотность упаковки структурных ячеек рассчитана из приведенной площади и объема полигональной (ПГЯ) и полиэдрической (ПДЯ) ячеек и представляет наноструктурные элементы жидких и твердых ионно-молекулярных комплексов (СИМ-комплексы), соответственно.

В табл.1 приведен наноструктурный анализ отдельных фосфатов кальция, энергетические и геометрические параметры которых рассчитаны из квантовомеханических характеристик элементарных частиц трехкомпонентной системы Ca-O-P по теории POM-атома.



Полигональная диаграмма состояния системы P₂O₂-CaO (вставка – классическая диаграмма [5])

ПГЯ СИМ-комплексов представляют собой центрально-симметричные относительно пентаоксида фосфора, замкнутые концевыми атомами кальция, полимерные двухмерные сетки конечных размеров. ПДЯ СИМ-комплексов образуются спаренными ПГЯ при замыкании трехмерного пространства элементарного объема.

В табл. 2 приведена классификация и выполнен СХС-анализ системы CaO-P₂O₅, включающий химические реакции образования промежуточных фаз в линейных квазибинарных системах, температуры их образования и плавления, область гомогенности твердых и жидких растворов, химический и стехиометрический составы.

Последовательный ряд промежуточных фаз включает восемь химических соединений, в том числе две эвтектические фазы:

 $P_2O_5(100/585) \rightarrow 4P_2O_5CaO(\Theta_1, 91, 0/550/550) \rightarrow 2P_2O_5CaO(83, 5/800/800) \rightarrow 3P_2O_52CaO(83, 5/800) \rightarrow 3P_2O_52O(83, 5/800) \rightarrow 3P_2O_50O(83, 5/80$

Получение и обработка расплава

Таблица 1. Структуризация фосфатов кальция

Формулы	ный состав	СИМ - комплексы (О - кислород, О - кальций, ●- фосфор)
Стехиомет- рический	Структурный	Структурные ячейки полигональные / полиэдрические
	(P ₂ O ₇) ⁴⁻	а=15,8 нм, b=13,8 нм, c=22,3 нм, d=24,2 нм, e=21,2 нм
P ₂ O ₅	(P ₄ O ₁₄) ⁴⁻	$N=9, S_0=110,5$ $N=18, V_0=1288,2$
	(Ca ₄ O ₄) ⁰	а=15,4 нм, с=24,2 нм
CaO	(Ca ₈ O ₈) ⁰	N=8, S ₀ =118,6 N=16, V ₀ =1434,8
	$(C_{2}, \mathbf{P}, \mathbf{O})^{0}$	а=15,4 нм, с=19,7 нм, h=10,6 нм
2CaOP ₂ O ₅	$(Ca_2P_2O_7)$ $(Ca_4P_4O_{14})^0$	$N=11, S_0=92,5$ $N=22, V_0=1070,0$
CaOP ₂ O ₅	$(Ca_2P_4O_{12})^0$	а=15,4 нм, b=13,8 нм, c=19,7 нм, h=10,6 нм
CaOP ₂ O ₅	$(Ca_4P_8O_{24})^0$	$N=18, S_0=100, 1$ $N=36, V_0=1341, 6$
	(Ca ₂ P ₈ O ₂₂) ⁰	N=32. Sx=104.4
CaO2P ₂ O ₅	(Ca ₄ P ₁₆ O ₄₄) ⁰	N 52, 50 101,1

 $(\Im_2,79,2/750/750) \rightarrow P_2O_5CaO(71,7/1000/1000) \rightarrow P_2O_52CaO(\Pi\Pi\Phi/55,9/250/1300) \rightarrow P_2O_54CaO(38,8/1000/1750) \rightarrow P_2O_58CaO(24,1/1500/1900) \rightarrow P_2O_512CaO(12,1/1750/-) \rightarrow CaO(100/2600),$ где в скобках первые цифры обозначают содержания P_2O_5 (%мас.), вторые и третьи – температуры образования и плавления (t, °C). На горизонтальной оси диаграммы стехиометрический состав промежуточных фаз условно обозначен двухзначными числами, где первое число для P_2O_5 , второе – CaO.

Жирная линия на диаграмме – линия ликвидуса, проведенная через сингулярные точки $P_2 \rightarrow \exists_1 \rightarrow 2P \rightarrow \exists_2 \rightarrow CP \rightarrow 2C^0 \rightarrow 4C^0 \rightarrow 8C^0 \rightarrow C_4$, отвечающие температурам конгруэнтного плавления промежуточных фаз. Ниже ликвидуса сплошные линии (линии сольвуса) разделяют концентрационное поле диаграммы на области гомогенности *ISSN 0235-5884. Процессы литья. 2010. № 4 (82)* 23

Номер			Промежуточ	ные фазы				
химическо-	Линейные		химические	VCJIORHME	P.O.		Темпера	Typa, °C
го соединс- ния	CHCTEMBI	Химические реакции	формулы	обозначения	% Mac.	CaO/ P,O,	образо- вания	плавления
1	CaO-P ₂ O ₅	$\begin{array}{c} 2\text{CaO} + \text{P}_2\text{O}_5 \leftrightarrow 2\text{CaOP}_2\text{O}_5\\ 3(2\text{CaOP}_2\text{O}_5) \leftrightarrow 2(\text{CaOP}_2\text{O}_5) + 4\text{CaOP}_2\text{O}_5\\ \end{array}$	$2 CaOP_2O_5$	2C(2.1)	55,9	0,79	<u>250</u> н.д.*	$\frac{1300}{1300}$
2	P_2O_5 - -2CaOP_2O_5	$7P_{2}O_{5}^{+}+2CaOP_{2}O_{5}^{+}\leftrightarrow 2(CaO4P_{2}O_{5})$ $CaO4P_{2}O_{5}\leftrightarrow CaO2P_{2}O_{5}+2P_{2}O_{5}$	$CaO4P_2O_5$	$\Im_1(1.4)$	91,0	0,10	$\frac{450}{475}$	$\frac{450}{475}$
ŝ	$CaO4P_2O_5^-$ - $2CaOP_2O_5$	$4(\operatorname{CaO4P}_{2}O_{5})+(2\operatorname{CaOP}_{2}O_{5}) \rightarrow 7(2\operatorname{CaO3P}_{2}O_{5}) \\ 2\operatorname{CaO3P}_{2}O_{5} \leftrightarrow \operatorname{CaO2P}_{2}O_{5} + \operatorname{CaOP}_{2}O_{5} \\ \end{array}$	$2 \mathrm{CaO3P}_2 \mathrm{O}_5$	$\Im_2(2.3)$	79,2	0,26	$\frac{750}{750}$	$\frac{750}{750}$
4	$CaO4P_{2}O_{5}$ - -2CaO3P_{2}O_{5}	$CaO4P_2O_5^+ - 2(2CaO3P_2O_5) \leftrightarrow 5(CaO2P_2O_5)$	$CaO2P_2O_5$	2P(1.2)	83,5	0,20	<u>800</u> н.д.	<u>800</u> 800
LC	$2CaOP_2O_5^-$ - $2CaO3P_2O_5^-$	$2CaOP_2O_5^++2CaO3P_2O_5^+\leftrightarrow 4(CaOP_2O_5)$	$CaOP_2O_5$	CP (1.1)	71,7	0,39	<u>1000</u> н.д.	$\frac{1000}{1000}$
9	2CaOP ₂ O ₅ -CaO	$\begin{array}{c} 2\text{CaOP}_2\text{O}_5^+ 2\text{CaO} \leftrightarrow 4\text{CaOP}_2\text{O}_5\\ 3(4\text{CaOP}_2\text{O}_5) \leftrightarrow 2(2\text{CaOP}_2\text{O}_5) + 8\text{CaOP}_2\text{O}_5\\ \end{array}$	$4CaOP_2O_5$	(4.1)	38,8	1,58	<u>1000</u> н.д.	$\frac{1750}{1600}$
2	CaO-4CaOP ₂ O ₅	$4CaO+4CaOP_{2}O_{5} \leftrightarrow 8CaOP_{2}O_{5}$ $2(8CaOP_{2}O_{5}) \leftrightarrow 4CaOP_{2}O_{5} + 12CaOP_{2}O_{5}$	$8CaOP_2O_5$	8C(8.1)	24,1	3,15	<u>1400</u> н.д.	<u>1900</u> н.д.
×	CaO-8CaOP ₂ O ₅	$4CaO+8CaOP_2O_5 \leftrightarrow 12CaOP_2O_5$	$12CaOP_2O_5$	12C(12.1)	17,4	4,7	<u>1750</u> н.д.	<u></u> Н.Д.

Таблица 2. Классификация системы СаО-Р₂О₅

*н.д. - нет данных

Получение и обработка расплава

твердых растворов, образующихся на базе химических соединений промежуточных фаз. Для сингулярных фаз, возникающих в твердом состоянии и имеющих конгруэнтную точку плавления, существуют три области существования в твердом состоянии: моноструктурная фаза в двух модификациях (α и β) и двухструктурная модификация (диссипативная фаза – Д) выше и ниже температуры образования соответственно. Для промежуточных фаз, образующихся в твердом состоянии и плавящихся инконгруэнтно, существуют две области гомогенности – моноструктурная (M) и диструктурная (Д) выше и ниже температуры образования. Для чистых исходных компонентов между точками структурных превращений (полиморфные, политипные) существуют области моноструктурных модификаций (α , β , γ и т. д.).

В отличие от классической диаграммы над ликвидусом штриховые линии (линии ликвуса) разделяют области гомогенности жидких растворов, образующихся на базе сингулярных фаз – полиэдрическая жидкость, при перегревах – полигональная или разупорядоченная. Кроме того, из 5-ти эвтектик на ПДС сохранились две, состав которых отвечает химическому соединению P_2O_54CaO , $3P_2O_52CaO$ и сингулярная фаза P_2O_53CaO представлена как твердый раствор на базе первичной промежуточной фазы – $2CaOP_2O_5$.

Механизм дефосфорации жидкого полупродукта и структуризация первичного конверторного шлака

Металлургические процессы протекают в неравновесных условиях, что исключает применимость законов термодинамики и подчиняет их законам вероятности [6, 7] при реализации последовательного ряда необратимых структурно-химических реакций отдельных стадий взаимодействий компонентов металла и шлака в стохастических системах.

Анализ стохастических металлургических систем (СМС-анализ) из балансовых уравнений суммарных структурно-химических реакций позволяет определить расходные коэффициенты присадочных материалов, а также количество и состав шлаковой фазы, неметаллических включений.

При продувке (фришевании) металлической ванны газообразным кислородом окисляются примеси металлошихты (углерод, кремний, фосфор и другие) и железо, переходящие в шлаковую фазу. Пентаоксид фосфора в жидком состоянии существует в виде СИМ-комплекса $(P_2O_7)^4$ из 9-ти частиц, полигональная ячейка которого представлена в виде открытой полимерной сетки с концевыми однозарядными анионами кислорода площадью $S_{\rm III} = 945,5$ нм² и плотностью упаковки $S_0 = 110,5$ реакционноспособного для образования фосфатных фаз (см. табл. 1). При высокой основности шлака ($B \ge 2,0$) и температурах жидкого металла ≥ 1600 °C образуются и существуют ди-тетра-октафосфаты кальция (см. рисунок), которые определяют механизм шлакообразования и дефосфорации жидкого полупродукта в конвертере. Кроме того, на механизм рафинирования конвертерного полупродукта влияют окисленность металла и шлака. Окисленность жидкого металла зависит от конечного содержания углерода и типа огнеупорной футеровки конвертора [8] и составляет 0,08-0,12 % кислорода в металле [O]_{ме} при содержании серы 0,020-0,040 %. Окисленность шлака определяется содержанием FeO и MnO, сумма которых достигает 20-30 %.

На этапе выплавки полупродукта в конвертере дефосфорация происходит самопроизвольно в связи с наличием необходимых и достаточных условий для окисления фосфора и перехода его в высокоосновной шлак с образованием термостойких фосфатов кальция.

Реакции шлакообразования, определяющие удельный расход извести, учитывают существование промежуточных фаз заданного состава на диаграммах состояния [9, 10] CaO-SiO,, CaO-MgO [5] и представленной ПДС CaO-P₂O₅.

При расплавлении металлошихты, содержащей (в %) 4,13 $\rm C$; 0,6 $\rm Si$; 0,5 $\rm Mn$; 0,15 $\rm P$ и 0,03 $\rm S$, на повалке конвертера в полупродукте остается (в %) 0,05 $\rm C$; 0,05 $\rm Si$; 0,005 $\rm P$; 0,025 $\rm S$ и 0,1 $\rm Mn$.

Механизм шлакообразования и дефосфорации описывается последовательным рядом следующих структурно-химических реакций:

$$3400[C]_{Me} + 1700\{O_2\}_{ras} \rightarrow 3400 \text{ CO}^{\uparrow};$$
 (1)

$$3400 \text{ CO}^+ 1700 \{O_2\}_{ra3} \rightarrow 3400 \text{ CO}_2;$$
 (2)

$$10[S]_{Me} + 15\{O_2\}_{ra3} \to 10\{SO_3\}_{IIIJ};$$
(3)

$$20[P]_{Me} + 25\{O_2\}_{ras} \to 10(P_2O_5)_{max};$$
(4)

$$220[Si]_{Me} + 220\{O_2\}_{ras} \to 220(SiO_2)_{IIIJ};$$
(5)

$$120 \text{Fe}_{*} + 60 \{O_2\}_{\text{ras}} \rightarrow 120 (\text{FeO})_{\text{max}};$$
 (6)

$$40[Mn]_{Me} + 20\{O_2\}_{ras} \to 40(MnO)_{III,7};$$
(7)

$$10(P_2O_5)_{mn} + 10\{SO_3\}_{ra3} + 20(CaO)_{mn} \rightarrow (20CaO10SO_310P_2O_5)_{mn};$$
(8)

$$200(SiO_2)_{mn} + 300(CaO)_{mn} \to (300CaO200SiO_2)_{mn};$$
(9)

$$20\mathrm{SiO}_2 + 40\mathrm{MnO} \rightarrow 20\mathrm{SiO}_2 40\mathrm{MnO}; \tag{10}$$

$$(20CaO10P_{2}O_{5}10SO_{3})_{mn} + (300CaO200SiO_{2})_{mn} + (120FeO)_{mn} + (20SiO_{2}40MnO)_{mn} \rightarrow (10SO_{3}10P_{2}O_{5}220SiO_{2}40MnO120FeO320CaO)_{mn};$$
(11)

$$\begin{split} &\Sigma: 3400[C]_{Me} + 10[S]_{Me} + 20[P]_{Me} + 220[Si]_{Me} + 40[Mn]_{Me} + 120Fe_{*} + 320(CaO)_{mn} + \\ &+ 3540\{O_2\}_{ras} \rightarrow 3400CO_2 \uparrow + (10SO_310P_2O_5220SiO_2320CaO40MnO120FeO)_{IIKIII}. \end{split}$$

Из уравнения (12) следует, что при фришевании металлошихты газообразным кислородом в количестве 113,3 кг/т окисляются примесные элементы, (кг/т): углерод (40,8), кремний (6,16), марганец (2,2), железо (6,72), сера (0,32) и фосфор (0,62), которые образуют первичный конвертерный шлак (ПКШ) в количестве 44,8 кг/т, содержащий (в %) 0,71 S; 3,2 пентаоксида фосфора (P_2O_5); 29,5 SiO₂; 40,0 CaO; 6,4 MnO и 19,3 FeO при основности B = 1,36 и M = 1,90.

Масса металлошихты, следовательно, составляет 1073,6 и 17,9 кг/т CaO, что ниже нормативных расходов по заводским технологическим инструкциям и дает экономию металлошихты на 50-100 и 25-30 кг/т извести.

Приведенный состав ПКШ плотностью 3,6 г/см³ отвечает стехиометрической формуле: $SO_3P_2O_522SiO_232CaO4MnO12FeO$, фазовый состав которого включает (в %): 7,5 $2CaOSO_3P_2O_5$; 64,2 $2SiO_23CaO; 9,0$ $2SiO_24MnO$ и 19,3 FeO, где химические формулы отвечают минеральным фазам: фосфатангидрит двухкальциевый \rightarrow ранкинит \rightarrow ортосиликат марганца и вюстит. С повышением основности шлака появляются трех-четырех-восьми кальциевые фосфат-ангидриды-нагельшмидтит, витлокит, гильгенштокит, томасит, стэдит, соответственно. Образование кальций-фосфатангидритов происходит на базе пентаоксида фосфора, стабилизированного ионом серы с зарядом +6, СИМ-комплекс которого представлен полигональной ячейкой вида $(SP_2O_{10})^{-4}$ из 13-ти частиц, расположенных в полимерной сетке длиной 58,7 нм, площадью 1162,3 нм² и плотностью упаковки $S_0 = 89,4$.

Структурная формула $\Pi K Ш \, SP_2 Si_{22} Ca_{32} Mn_4 Fe_{12} O_{100}$ отвечает полигональной ячейке (ПГЯ) СИМ-комплекса

состоящего из 173 частиц, расположенных в полимерную сетку длиной 1260 нм, площадью 28000 нм², плотностью упаковки *S*₀ =162,0, центрально-симметричной относительно реакционно-активного сульфат-фосфатного отрицательно заряженного СИМ-комплекса (SP₂O₁₀)⁴⁻. Концевые атомы ПГЯ ПКШ замыкаются на кислород с железом.

Для повышения жидкотекучести шлака допускается замена 5-20 % извести на магнезит или доломит. При замене части извести на магнезию в количестве 6,8 % структурная формула первичного конвертерного шлака имеет вид $SP_2Si_{22}Ca_{24}Mg_8Mn_4Fe_{12}O_{100}$ с основностью 1,3 и адсорбционной емкостью по пентаоксиду фосфора $A_{p205} = 3,3$ % ($A_p = 1,3$ %) и $A_s = 0,73$ %. Однако основность шлака не следует повышать более 2,0, так как при этом содержание извести оптимально для сохранения эвтектичности шлака-ранкинита и термически стабильного двухкальциевого фосфат-ангидрида, существующего в жидком состоянии при 1300-1750 °C.

Выводы

• Графо-аналитическим методом построена полигональная диаграмма состояний системы ${\rm CaO-P_2O_5}$ во всем интервале твердых и жидких исходных компонентов.

•Проведен анализ структурно-химического состояния и наноструктурный анализ СИМ-комплексов фосфатов кальция и первичного конвертерного шлака.

• Выполнен стохастический анализ металлургических систем в процессах дефосфорации жидкого полупродукта шихтовыми материалами и определены количество, состав, адсорбционная емкость по фосфору и сере при оптимальной основности первичного конвертерного шлака, равного 1,2-1,8 из соотношения CaO/SiO₂.



- 1. Белов Б. Ф., Троцан А. И., Харлашин П. С. Структуризация металлургических фаз в жидком и твердом состояниях // Изв. вузов. Чер. металлургия. 2002. № 4. С. 70-75.
- 2. *Троцан А. И., Харлашин П. С., Белов Б. Ф.* О природе химической связи элементов в металлургических фазах // Там же. 2002. № 4. С.60-63.
- А. с. 2825 Украина. Методика построения полигональных диаграмм состояния бинарных металлургических систем / Б. Ф. Белов, А. И. Троцан, П. С. Харлашин, Ф. С. Крейденко. – Опубл. 14.03.2000.
- 4. Шелудяков Л. Н. Состав, структура и вязкость гомогенных силикатных и алюмосиликатных расплавов. Алма-Ата: Наука, 1980. 155 с.
- 5. *Торопов Н. А., Борзаковский В. П.* Высокотемпературная химия силикатных и других окисных систем. М.: Изд-во АН СССР, 1963. 255 с.
- 6. *Казаков С.В.* Кафедра металлургии стали МИСиИ: вчера, сегодня, завтра // Сталь. 2005. № 10. С. 62-67.
- 7. *Стомахин Ф. Я.* О суммировании химических реакций и их термодинамических характеристик // Сталь. 2006. № 6. С. 60-61.
- 8. Влияние огнеупорных материалов на окисленность жидкого железа / Б. Ф. Белов, И. А. Новохатский, О. П. Вольперт и др. // Изв. АН СССР. Металлы. – 1975. – № 1. – С. 57-70.
- 9. О строении силикатных шлаковых расплавов / Б. Ф. Белов, П. П. Харлашин, А. И. Троцан, П.С. Харлашин // Процессы литья. 2003. № 2. С.18-22.
- Полигональная диаграмма состояний металлургических шлаков тройной системы FeO--SiO₂-CaO / Б. Ф. Белов, А. И. Троцан, Ф. С. Крейденко и др. // Там же. 2006. № 4. С. 18-22.

Поступила13.04.2010

ISSN 0235-5884. Процессы литья. 2010. № 4 (82)