

- 1. Цветное литье: Справочник / Н. М. Галдин, Д. Ф. Чернега, Д. Ф. Иванчук и др. / Под ред. Н. М. Галдина. М.: Машиностроение, 1989. 528 с.
- 2. Производство стальных отливок: Учебник для вузов / Л. Я. Козлов, В. М. Колокольцев, К. Н. Вдовин и др./ Под ред. Л. Я. Козлова. М.: МИСИС, 2003. 352 с.
- 3. Волков В. Б. Понятный самоучитель Excel 2010. СПб.: Питер, 2010. 256 с.
- 4. Microsoft Excel 2010 для квалифицированного пользователя: Учебное пособие. М.: Академия Айти, 2011. – 244 с.
- 5. *Данилин Г. А., Куризна В. М., Курзин П. А*. Математическое программирование с Excel: Учеб. пособие для всех специальностей МГУЛа. М.: МГУЛ, 2005. 113 с.

Поступила 21.11.2012

УДК 669.18

В. Б. Охотский

Государственная металлургическая академия Украины, Днеропетровск

ПАРОФАЗНАЯ ДЕСУЛЬФУРАЦИЯ МЕТАЛЛА. ГИДРОДИНАМИКА

Рассмотрены гидродинамические процессы в зоне взаимодействия газопорошковых струй магния и кальция с металлом.

Ключевые слова: магний, кальций, десульфурация, металл.

Розглянуто гідродинамічні процеси в зоні взаємодії газопорошкових струменів магнію та кальцію з металом.

Ключові слова: магній, кальцій, десульфурація, метал.

Hydrodynamical processes in the zone of magnesium and calcium gas-powder jets interaction with metal.

Keywords: magnesium, calcium, desulphuration, metal.

1. История и состояние вопроса

Появление технологий производства стали в жидком состоянии и ее разливки сопровождалось ликвацией и сегрегацией элементов в стальном слитке, снижающих качество проката. Наиболее отрицательно влияние серы, что заставило еще в 1890-х годах исследовать возможности десульфурации чугуна и стали оксидами, карбонатами, карбидами, цианидами и хлоридами щелочных и щелочноземельных

металлов. Некоторые из них используются и сегодня, но постепенно сформировались (как ведущие) десульфурирующие чугун магнием и стали – кальцием.

В 1949-1950 г. г. исследовали вдувание магния в чугун (США), которое получило промышленное развитие в 1960-х годах [1]. В 1970 г. фирма Cast Iron&Pipe Corp. (США) предложила для десульфурации магкокс, а в 1986 г. SOLLAC (Франция) использовала для этого порошковую проволоку (ПП) с магнием. Динамика производства П в мире магния в 1960-2010 г. г. описывается зависимостью, т/год

где Г – год. В середине 1990-х годов на десульфурацию чугуна расходовали до 17 % производимого магния.

На первой Electric Furnace Conference (США) в 1943 г. сообщалось об успешном использовании силикокальция для обработки стали. В 1961 г. в Великобритании были проведены эксперименты по вдуванию силикокальция в сталь для ее десульфурации, в том числе в смеси с известью, добавками магния и алюминия. В 1975 г. Pfizer Inc (США) для ввода силикокальция в сталь использовала порошковую проволоку (ПП), поступавшую в ковшовую ванну через погруженную фурму. Сегодня все три технологии ввода силикокальция в сталь используются не только при ее десульфурации, но и раскислении, модифицировании неметаллических включений [2].

Наибольшее распространение получили технологии вдувания порошков магния и кальция и ввод их с ПП благодаря управлению процессом и действию перемешивающего металла образующимися парами десульфуратора.

Ниже, в разделах 2 и 3, приведены выражения, полученные на основании теории волнового взаимодействия в газожидкостных системах. Они могут быть использованы при выражении входящих в них параметров в любой одной из существующих систем единиц.

2. Образование и дробление пузырей

Во всех технологиях парофазной десульфурации металла образуются и всплывают пузыри размером *D*, содержащие пары магния или кальция, которые могут дробиться в капиллярном режиме или режиме ускорения волн [3].

В капиллярном режиме дробления капиллярная волна длиной λ_{σ} с минимальной продолжительностью роста амплитуды α_{σ} до величины $\alpha_{\sigma} \approx \lambda_{\sigma}$ успевает вырасти прежде, чем пройдет по наветренной стороне пузыря длиной действию $\pi D/4$ со скоростью движения капиллярной волны. Используя из этого условия закономерности поведения капиллярных волн [3], определим, что дробление пузыря прекратится при достижении им размера

$$D_{\sigma} = (2^{6}\sigma_{1} / 3\pi\beta_{\sigma}\rho_{1}g)^{1/2},$$
(2)

где σ_1 , ρ_1 – поверхностное натяжение и плотность металла; β_σ = 0,3 [4]; g – гравитационное ускорение.

Дробление пузыря в режиме волн ускорения происходит, если волна ускорения длиной λ_a с минимальной продолжительностью роста амплитуды α_a до величины α_a ≈ λ_a достигнет этого раньше, чем пройдет со скоростью волны ускорения по диаметру пузыря. Используя выражения для закономерностей поведения волн ускорения [5], получим, что дробление прекратится, когда пузырь достигнет размера

$$D_a = (2^{12} C_D^{3/2} \cos^3 \theta \eta_1^2 / 3^2 \pi^{3/2} \beta \alpha^{5/2} n^{1/2} \rho_1 \rho_r g)^{1/3},$$
(3)

где $C_D \approx 1, \beta_{\alpha} \approx 1$ [4]; θ – угол между осью пузыря и вертикалью; n – отношение давлений в скачке уплотнения; ρ_r – плотность газа в пузыре.

ISSN 0235-5884. Процессы литья. 2013 № 1 (97)

3. Динамика частиц и капель

Анализ литературных данных о размере $d_{
m n}$ используемых частиц магния (27 случаев) и кальция (14 случаев) показал, что наиболее часто он составляет 0,3-1,5 и < 0,1-0,7 мм соответственно. Отношение массового G (кг/мин) и объемного I (м³/мин) расходов для магния (30 случаев) и кальция (16 случаев) соответственно в 44 и 33 % случаев составляет ≤ 10 кг/м³, в 19 и 16 % – 10-20 кг/м³, а в дальнейшем плавно снижается. Величина безразмерного комплекса $K_p \equiv
ho_n d_n /
ho d$, где р_в, р – плотность частицы магния (3 случая), составляет 8-72 (ср. 38), для кальция (9 случаев) – 2-13 (ср. 64), а рассчитанные по работе [3] величины показателя трения f, соответственно, 0,045-0,02 (ср. 0,0109) и 0,0046-0,0360 (ср. 0,0180). Наиболее часто встречаются отношения массовых расходов частиц и газа x = 10 при этом коэффициент турбулентной структуры струи, несущей дисперсную фазу, составляет а = 0,03, а длина ее начального участка – около 16. Частицы магния достигают 0,54-0,89 скорости несущего газа, а кальция – 0,71-0,75. При обычной скорости газа на выходе из сопла 40-300 м/с этого достаточно для внедрения частицы в металл на глубину L, равную, по крайней мере, ее диаметру $L \geq d_p$ для крупных частиц размером более 1 мм, но иногда не достаточно для мелких частиц *d*_{*n*}≤0,1 мм [3].

Частица десульфуратора d_p , погрузившись в металл, испаряется и превращается в пузырь размером $D_p = d_p$ ($\upsilon T_1 p_p K_d / M_d \cdot 273 \cdot 100)^{1/3}$, где υ – мольный объем газа; T_1 – температура металла; M_d – мольная масса десульфуратора; K_d – его концентрация в сплаве частицы, %. Однако, образование отдельных пузырей из каждой частицы возможно, если расстояние между ними достаточно велико, чтобы предотвратить контакт образующихся пузырей, что обеспечивается при

$$G/J \le 100 \ M_d/K_d \upsilon. \tag{4}$$

На рис. 1 эта зависимость представлена линией I, которая в большинстве случаев находится ниже фактических соотношений (точки), и, следовательно, пузыри размером D_p , образующиеся от отдельных частиц, сливаются. Только в первых опытах по вдуванию магния в чугун [6] в 1949-1950 г. г. отношение G/J составляло 0,03-0,05 кг/м³, что близко к выполнению условия (3). Сегодняшняя промышленная интенсивность продувки больше на порядок величины и, несмотря на гидродинамическую обеспеченность, возможности внедрения каждой отдельной частицы в металл образующиеся из них парофазные пузыри могут сливаться в один пузырь размером



Рис. 1. Условия существования пузырей, образовавшихся при испарении отдельных частиц магния (*a*) и кальция (*б*): *1, 2* – отечественные и зарубежные данные

 $D_v = k_D (G_V/M_d + J)^{2/5} (T_1/273)^{1/3} g^{1/5}$, где $k_D = 1,1835$ [3]. Однако эти пузыри дробятся. Наиболее близко к линии подходят отечественные и зарубежные данные, в том числе рекомендации фирмы Remacor (США) (область *R* на рис. 1, *a*), ведущего производителя технологии и дутьевых устройств для десульфурации чугуна магнием, в том числе в ковшах миксерного типа [7].

На рис. 2 линиями I и II представлены размеры частиц, отвечающие равенству $D_p = D_\sigma (1)$ и $D_p = D_\alpha (2)$, сопоставленные с фактическими (точки) для вдувания магния (рис. 2, *a*) и кальция (рис. 2, *б*), в зависимости от содержания десульфуратора в сплаве частицы. По-видимому, выбор величины d_p на практике должен осуществляться, исходя из этого условия, что обеспечивает стабильность усвоения десульфуратора независимо от условий усвоения частиц в зоне взаимодействия газопорошковой струи с металлом. В отечественной и зарубежной практике разницы в решении этого вопроса не замечено.



Рис. 2. Условия равенства размеров пузырей от дробления и испарения частиц магния (*a*) и кальция (*б*)

Газовый поток с объемным расходом *J* набегает на переднюю точку образующегося пузыря, разворачивается в пределах зоны диаметра *d* и обтекает поверхность пузыря в режиме потенциального течения со скоростью *w*, равной скорости истечения из сопла. В результате на поверхности контакта газ-металл формируются капиллярные волны длиной λ , амплитуда которых α растет **во времени по законо**мерностям [4], и при достижении условия $\alpha \approx \lambda$ от поверхности пузыря отрывается тороид металла, разрушающийся на капли размера λ . Этот процесс начинается по периметру зоны удара диаметра *d* и из условия, что за время прохождения газовым потоком $\tau_{gb} = d/2w$ волна с наименьшей продолжительностью роста успевает вырасти по амплитуде до $\alpha \approx \lambda$, при этом получим условие образования этих капель размера λ_{μ}

$$d \le (3^3 \beta_{\sigma}^4 \rho^4 q^5 / 2^6 \pi^5 \eta_1 \rho_1 \sigma_1^2)^{1/7}, \tag{4}$$

где $q = J/n_c; n_c$ – число сопел в фурме.

Образование капель заканчивается при условии, что продолжительность оббегания потоком полупериметра пузыря $\tau_{gb} = \pi d/2w$ также равна продолжительности роста капель, но уже из волны длиной λ_b , что будет иметь место при условии

$$d \leq (3^{3} k_{D}^{3} \beta_{\sigma}^{4} \rho^{4} q^{31/5} / 2^{6} \pi^{2} \eta_{1} \rho_{1} \sigma_{1}^{2} g^{3/5})^{1/10}.$$
(5)

С образованием капель размера $\lambda_{_k}$ в обоих случаях размер образующихся капель будет

$$\lambda = (2^{12} \pi^7 \eta_1^2 \sigma_1 d^8 / 2^8 \beta_\sigma^2 p_1 \rho^2 q_4)^{1/3}.$$
 (6)



Рис. 3. Условия диспергирования металла в зоне взаимодействия с ним вдуваемого газа

На рис. З для аргона и воздуха зависимость (4) представлена линиями Ia, Iб, а (5) – IIa, IIб, с которыми согласуются отечественные и зарубежные производственные данные (точки), попадающие в область между рассчитанными линиями и ниже их. Рекомендации Remacor Corp. (область *R*), предотвращающие разбрызгивание металла [7], качественно и количественно отвечают выражению (5).

В соответствии с движением газового потока вдоль поверхности пузыря к соплу инициируемые им капли металла могут залетать в сопло и заметалливать его. Это можно предотвратить, использовав достаточно большую скорость газа на выходе из сопла, чтобы отрыв капиллярной волны,

движущейся по границе газ-металл, произошел раньше, чем она достигает края зоны удара диаметра *d*. Тогда образовавшаяся капля будет вколочена в металл газовым потоком и не вылетит в сторону сопла. Согласно этому условию необходимо, чтобы

$$w \ge 2^2 (\sigma_1 / \beta_{\sigma} \rho d)^{1/2}, \tag{7}$$

что представлено на рис. 4 линией І. Производственные данные (точки) в большинстве случаев отвечают этому условию. В работе [1] упоминается, что IRSID (Франция) с 1976 г. использовал сверхзвуковую скорость *W* для предотвращения заметалливания сопла при вдувании гранулированного магния в чугун. Позже эта технология была освоена при десульфурации стали кальцием фирмами USINOR



Рис. 4. Условия предотвращения заметалливания сопла при вдувании магния (*a*) и кальция (*б*): 1, 2 – отечественные и зарубежные данные

(Франция) [8] и CRM (Бельгия) [9]. На рис. 3 она представлена линиями IIIа при использовании в качестве несущего газа аргона и III6 – воздуха, на которых расположены экспериментальные данные этих фирм.

Таким образом, проблема заметалливания дутьевых устройств решается двумя разными путями: снижением динамического напора несущего газа, уменьшающим брызгообразование [7], или увеличением его, что препятствует попаданию образующихся капель металла на дутьевое устройство [8-9].

Размеры капель по выражению (6), образующихся в начале обтекания газовым потоком поверхности пузыря (линия I) и в конце его (линия IIa, Пб для аргона и воздуха), на рис. 5 сопоставлены с размерами частиц порошка магния и кальция, которые в большинстве случаев находятся в области между ними. В работе [7] для своих дутьевых устройств считают возможным использовать частицы магния размера 0,18 мм (рис. 5, линия III), что практически совпадает с рассчитанной по выражению (6) линией Па при вдувании частиц аргоном.





Массовый расход капель металла, образующихся в зоне взаимодействия из волны длиной λ , составляет $G_{\lambda} = \rho_1 \pi d (\pi \lambda^2/4) / \tau_{\lambda}$, где τ_{λ} – продолжительность роста ее амплитуды до $\alpha \approx \lambda$ [4], а максимально возможная $\lambda_{max} = d/2$. Интегрируя величину G, для всех длин волн, получим массовую интенсивность образования капель металла в зоне взаимодействия

$$G_k = \pi^{5/2} \beta_{\sigma} \rho_1^{1/2} p w^2 d^{5/2} / 2^{4/3} \sigma_1^{1/2}.$$
(8)

Из теплового баланса расхода тепла на нагрев, плавление и испарение частиц десульфуратора и тепла перегрева

капель металла можно найти соотношение массовых расходов G и G₁. На рис. 6 они представлены линиями I и II для магния и кальция и сопоставлены с экспериментальными данными, приведенными в литературе. Если для 101 кальция можно предположить, что частицы испарятся в пузыре, то массовый расход магния превышает тепловые возможности поступающих капель. Более интенсивные разбрызгивания при испарении магния, чем для кальция, заставляют ограничивать расход несущего газа. По-видимому, усвоение магния и кальция металлом происходит в зоне взаимодействия, представляющей собой образующийся пузырь с диспергированными каплями металла, взаимодействующими с частицами десульфуратора, использующими их. Рис. 6. Сопоставление интенсивностей об-В процессе всплывания пузыря идет массообмен паров с серой металла.

З"КГ/МИН 5 10° 5 10⁰ 7012 15/2

разования капель и вдувания десульфуратора (*w*, м/с; *d*, мм)

ISSN 0235-5884. Процессы литья. 2013 № 1 (97)

Выводы

Проанализированы гидродинамические процессы, возникающие при вдувании порошковых магния и кальция в чугун и сталь. Получены выражения, позволяющие определить размеры пузырей, образующихся при парофазной десульфурации металла и условия их дробления, соотношения расходов десульфуратора и несущего газа, условия предотвращения заметалливания сопел.



- 1. Воронова Н. А. Десульфурация чугуна магнием. М.: Металлургия, 1980. 240 с.
- 2. Обработка стали кальцием: Пер. с англ. / Под ред. Б. И. Медовара. Киев: ИЭС им. Е. О. Патона АН УССР, 1989. – 216 с.
- 3. Охотский В. Б. Модели металлургических систем. Днепропетровск: Системные технологии, 2006. 287 с.
- 4. Mayer E. // ARS J. 1961. V. 31, № 12. P. 1783-1785.
- 5. Adelberg M. // AIAA J. 1961. V. 5, № 8. P. 1408-1415.
- 6. Kurcinski E. F. // J&S. Eng. 1976. № 4. P. 59-71.
- 7. Янг Дж. Х. // Сталь. 2001. № 4. С. 22-24.
- 8. *Дэвид М., Джанно М., Поумен М., Сенанюк Д. //* Инжекционная металлургия. М.: Металлургия, 1982. – 256 с.
- 9. Марике К. // Инжекционная металлургия. М.: Металлургия, 1990. 279 с.

Поступила 15.06.2012

ВНИМАНИЕ! Предлагаем разместить в нашем журнале рекламу Вашей продукции или ре- кламный материал о Вашем предприятии. Редакция также может подготовить заказной номер журнала. Стоимость заказного номера - 4000 грн. Расценки на размещение рекламы (цены приведены в гривнях)		
Размещение	Рекламная площадь	Стоимость, грн.
Рекламные блоки в текстовой части журнала		
Цветные	1/2 страницы 1/3 страницы 1/4 страницы	900 600 300
Черно-белые	1/2 страницы 1/3 страницы 1/4 страницы	550 380 200
Цветная реклама на обложке		
Третья страница обложки	1 страница 1/2 страницы 1/4 страницы	2800 1400 700
Четвертая страница обложки	1 страница 1/2 страницы 1/3 страницы	3100 1550 1000
При повторном размещении рекламы - скидка 15 %		

Наш адрес: Украина, 03680, г. Киев-142, пр. Вернадского, 34/1 Физико-технологический институт металлов и сплавов НАН Украины телефоны: (044) 424-04-10, 424-34-50 факс: (044) 424-35-15; E-mall: proclit@ptima.kiev.ua