

любом действительном значении  $t$  (кроме  $t = 0$ ) и с учетом того, что  $t$  (время) всегда положительно, можно сделать вывод о выполнении неравенства  $Q_2^{(2)} > Q_2^{(1)}$ .

Таким образом, доказано, что подвод тепла от тепловых аккумуляторов в импульсном режиме с энергетической точки зрения более рационально.

## ХИМИЧЕСКОЕ НАСЛАИВАНИЕ ПЛЕНОК И ГЕТЕРОСТРУКТУР ZnO/SnS<sub>x</sub> ИЗ РАЗБАВЛЕННЫХ РАСТВОРОВ-ПРЕКУРСОРОВ

Брилевская Д. С., Галковский Т. В., Богомазова Н. В., к.х.н., доц.

*Белорусский государственный технологический университет*

Цель работы состояла в проведении экспериментов по изучению особенностей формирования субмикронных пленок и гетероструктур на основе сульфида олова и оксида цинка методом химического наслаждания из растворов катионной и анионной обработки с пониженной концентрацией соответствующих прекурсоров по сравнению с процессами гидрохимического или электрохимического осаждения.

При формировании тонких пленок с помощью химического метода ионного или ионно-коллоидного наслаждания одним из важных этапов разработки технологических режимов выступает анализ ионно-молекулярного состава растворов-прекурсоров, который определяется процессами диссоциации, гидролиза, комплексообразования и другими. В наших исследованиях выбор ресурсосберегающих условий катионного и анионного наслаждания пленок SnS<sub>x</sub> и ZnO осуществлялся с учетом литературных данных, а также на основе расчетов ионно-молекулярных равновесий в растворах-прекурсорах с использованием программы Medusa и базы данных Hydra [1].

При формировании слоев на основе сульфида или оксосульфида олова в качестве катионного прекурсора первоначально нами использовался раствор хлорида олова (II) с повышенной концентрацией соли на уровне 0,1 моль/л. Для обеспечения монослоистого катионного наслаждания на подложку предпочтительно преобладание простых катионов Sn<sup>2+</sup> в сравнении с катионами SnOH<sup>+</sup> и SnCl<sup>+</sup>. В соответствии с рассчитанными диаграммами гидрохимического равновесия в водных растворах SnCl<sub>2</sub> при уменьшении концентрации соли от 0,1 до 0,001 моль/л наиболее широкий диапазон (область pH от 0 до 4) преобладания простых ионов Sn<sup>2+</sup> по сравнению с гидролизованными ионами SnOH<sup>+</sup> и хлоридсодержащими ионами SnCl<sup>+</sup> наблюдается в 0,01 М растворе SnCl<sub>2</sub>. Кроме того, уменьшение концентрации хлорида олова приводит к немонотонному изменению ширины области устойчивости твердофазного монооксида олова. Наиболее узкий диапазон pH образования SnO (область pH от 4 до 9,5) характерен для 0,01 М раствора. Таким образом, было показано, что наиболее благоприятный ионно-молекулярный состав раствора хлорида олова соответствует концентрации 0,01 моль/л и области значения pH = 2–3.

При наслаждении сульфидных и оксосульфидных пленок в качестве анионного прекурсора использовались растворы тиосульфата натрия, который характеризуется повышенной устойчивостью к процессам гидролитического разложения по сравнению с растворимыми сульфидами. В наших экспериментах концентрация растворов Na<sub>2</sub>S<sub>2</sub>O<sub>3</sub> варьировалась в диапазоне 0,1–0,3 моль/л. Использование анионных прекурсоров с повышенной концентрацией тиосульфат-ионов по сравнению с концентрацией катионных прекурсоров связано с решением задачи минимизации включения кислорода в состав пленок. Анализ данных расчета гидрохимических равновесий в 0,1–0,3 М растворах Na<sub>2</sub>S<sub>2</sub>O<sub>3</sub> показывает, что уменьшение концентрации соли незначительно расширяет диапазон устойчивости тиосульфат-ионов в области кислых растворов. Для растворов Na<sub>2</sub>S<sub>2</sub>O<sub>3</sub> в качестве области устойчивого преобладания негидролизованных ионов S<sub>2</sub>O<sub>3</sub><sup>2-</sup> определен широкий диапазон pH 6–12.

При формировании слоев ZnO в качестве катионного прекурсора использовался раствор сульфата цинка. В растворе сульфата цинка при различных значениях pH возможно протекание гидролиза катиона  $Zn^{2+}$  с образованием частиц  $ZnOH^+$ ,  $Zn(OH)_2$ ,  $Zn(OH)^{3-}$ , а также образование сульфатных комплексов  $Zn(SO_4)_2^{2-}$ ,  $Zn(SO_4)_3^{4-}$ ,  $Zn(SO_4)_4^{6-}$ . Для обеспечения катионного наслаждания на подложку в данном растворе при получении оксидных функциональных слоев предпочтительно преобладание простых катионов  $Zn^{2+}$ . Анализ ионно-молекулярного состава для раствора сульфата цинка был проведен в узком диапазоне среднекислых растворов (pH 3–5). Анализ диаграмм показал, что при концентрации раствора 0,01 моль/л содержание ионов  $Zn^{2+}$ ,  $SO_4^{2-}$  и частиц  $ZnSO_4$  примерно одинаково, что более благоприятно для проведения процессов ионного наслаждания. При формировании слоев ZnO в качестве анионного прекурсора использовался раствор перекиси водорода. Анализ диаграммы ионного равновесия для раствора  $H_2O_2$  показал, что при концентрации  $H_2O_2$  0,05 моль/л в растворе наблюдается широкая область устойчивости молекул  $H_2O_2$  (pH 1-11), что позволяет максимально благоприятно согласовывать между собой кислотность катионного и анионного растворов-прекурсоров при химическом наслаждении.

Нами проводились эксперименты по химическому наслаждению сульфидных и оксидных пленок при количестве циклов обработки от 20 до 120. Экспериментальные данные по формированию пленок  $SnS_x$ , полученные при варировании концентрации анионных и катионных растворов-прекурсоров, позволяют на данном этапе исследований в качестве наиболее благоприятного режима наслаждения пленки  $SnS_x$  предложить 0,01 М раствор хлорида олова и 0,3 М раствор тиосульфата натрия, с использованием которых получены однородные сплошные пленки толщиной около 120 нм с пониженней шероховатостью поверхности при соотношении основных компонентов Sn:S на уровне 1:0,47. Химическое наслаждение указанных пленок происходило при относительной скорости наслаждения около 2,0 нм/цикл, характерной для случая преобладания механизма ионного наслаждения. Указанный режим наслаждения обеспечивает невысокую абсолютную скорость наслаждения на уровне 1 нм/мин, что может быть актуальным для формирования наноразмерных функциональных пленок.

Химическое наслаждение пленок ZnO сопровождалось образованием достаточно однородных плотных пленок повышенной толщины порядка 200 – 300 нм. Сравнительный анализ относительной и абсолютной скорости осаждения пленок различной химической природы показывает, что наиболее высокая скорость осаждения на уровне 15,5 нм/цикл или 18,6 нм/мин зафиксирована для пленок ZnO при пониженном количестве циклов наслаждения, равном 20 (таблица 1). Для получения пленок толщиной 100 – 200 нм целесообразно использовать не более 15 циклов наслаждения. Дальнейшее повышение количества циклов обработки приводит к отслаиванию ранее нанесенных слоев и повышению шероховатости пленки.

Таблица 1 – Скорость осаждения оксидных и сульфидных пленок

Обозначение образца	Толщина пленки, нм	Скорость осаждения	
		относительная, нм/цикл	абсолютная, нм/мин
120 SnS	126	1,0	0,5
60+60 SnS	202	1,7	0,8
60 ZnO	203	3,4	4,6
20ZnO	310	15,5	18,6

При формировании гетероструктур ZnO/ $SnS_x$  получены данные о снижении скорости наслаждению по сравнению с индивидуальными пленками. Наиболее существенное

снижение скорости осаждения (в 3 раза) происходит для пленки ZnO в составе гетероструктур при варианте осаждения слоя ZnO на поверхности SnS<sub>x</sub>.

#### Література

1. Толстой, В.П. Реакции ионного насыщивания. Применение в нанотехнологии / В. П. Толстой // Успехи химии. –2006. – Т.75, № 2. – С. 183 – 199.

## ОТРИМАННЯ ПОРОШКІВ ОКСИДІВ МЕТАЛІВ ЕЛЕКТРОХІМІЧНИМ МЕТОДОМ

Вішталюк О.І.<sup>1</sup>, ст. гр. ПЕО-18д, Тюльпінов Д.О.<sup>2</sup> провідний інженер, к.т.н., Чумак В.О.<sup>1</sup>.

<sup>1</sup> Східноукраїнський національний університет імені Володимира Даля,

<sup>2</sup> ООО ТОВ „Науково-проектний інститут хімічних технологій (Хімтехнологія)

Технологіям, що впроваджені в промисловості, властиві численні недоліки: утворення великої кількості сильно забруднених стічних вод; накопичення значної кількості відходів мінеральних солей, а також складність створення уніфікованих виробництв з швидкою зміною асортименту вироблених малотоннажних продуктів, обумовлена різноманітністю необхідних окислювачів або відповідачів. Ці недоліки призводять до серйозних екологічних наслідків.

Перспективним напрямком зниження негативного впливу хімічної промисловості на навколоішнє середовище є розробка виробництв на основі електрохімічних процесів, що дозволяють відмовитися від застосування хімічних окислювачів і відновників, істотно скоротити або повністю виключити утворення відходів мінеральних солей, більш ефективно використовувати вихідну сировину та матеріали, знизити викиди в оточуюче середовище.

Заміна хімічних стадій на електрохімічні в процесах синтезу неорганічних і органічних речовин дозволяє:

- розробляти уніфіковані технологічні схеми виробництва різних речовин (внаслідок універсальності окислювача і відновника – електричний струм);
- селективно здійснювати процес, завдяки можливості встановлення необхідного значення потенціалу електрода;
- знижувати кількість стічних вод і відходів за рахунок створення технологій із замкнутим циклом водокористування і виключення хімічних окислювачів або відновників.

Змінний струм знаходить широке застосування в різних областях виробництва. Використовуючи змінний струм, можна здійснювати різноманітні окислювально-відновні електрохімічні реакції в розчинах з участю або без участі матеріалу електродів. При електролізі на змінному струмі можуть протікати процеси руйнування металів з утворенням нанодисперсних порошків. При цьому неминуче виникає питання про електрохімічну поведінку матеріалу електродів, з точки зору його стійкості при накладенні змінного струму.

Зазначені можливості електрохімічного способу не були в достатній мірі використані для розробки електрохімічних технологій синтезу нанодисперсних порошків оксидів металів.

Виробництво нанодисперсних порошків оксидів металів в даний час здійснюється традиційними методами хімічної технології. Існуючі поширені способи одержання ультрамікродисперсного порошку оксиду нікелю – золь-гель метод, метод «мокрого» спалювання відрізняються невисокою продуктивністю, застосуванням різних токсичних хімічних реагентів, а також великою кількістю викидів в атмосферу забруднюючих речовин, що створюють екологічні проблеми при реалізації промислової отримання порошків оксидів металів. Так при отриманні одного кілограма нанодисперсного порошку оксиду нікелю методом «мокрого» спалювання в атмосферу викидається близько 336 л двоокису азоту. При отриманні одного кілограма оксиду нікелю гомогенним золь-гель