## ПРАКТИЧЕСКОЕ ЗАНЯТИЕ №6

## Термическое окисление

Одним из базовых технологических процессов производства изделий ЭОТ на основе кремния является процесс термического окисления. Он используется для получения на поверхности кремниевых пластин защитного слоя диоксида кремния, в котором методами литографии формируется в дальнейшем контактная маска, определяющая конфигурацию легированных областей будущих приборов. С использованием такой локальной маски осуществляется последующее легирование пластин методами термической диффузии или имплантации.

В технологии формирования ИС оксиды используются в качестве:

- 1) масок при ИЛ или диффузии;
- 2) пассивации поверхности полупроводниковых структур;
- 3) изоляции приборов друг от друга;
- 4) подзатворного диэлектрика в МОП-структурах;
- 5) межслойной изоляции в многослойных металлизационных структурах и т. д.

В настоящее время для формирования окисных слоев используется несколько методов:

- 1) термическое окисление;
- 2) анодирование в растворах электролитов;
- 3) пиролитическое осаждение (осаждение из газовой фазы);
- 4) плазменное анодирование;
- 5) вакуумные методы.

Одним из основных способов получения пленок  $SiO_2$  является термическое окисление в сухом кислороде или смеси кислорода и паров воды. Соответствующие химические реакции для сухого и влажного окисления имеют следующий вид:

$$Si + O_2 \rightarrow SiO_2,$$
  

$$Si + 2H_2O \rightarrow SiO_2 + 2H_2.$$

Реакция окисления происходит на границе раздела  $Si-SiO_2$ , т. е. атомы и молекулы окислителя диффундируют через растущий слой оксида к поверхности кремния, где и происходит реакция. Температура процесса находится в диапазоне 700–1300 °C. Чем выше температура, тем выше скорость роста пленки  $Si-SiO_2$ . Однако проводить процесс окисления пластин Si при высоких температурах, когда в них уже сформированы элементы микросхемы, нежелательно, поскольку дополнительный нагрев приводит к процессу диффузии примесей, уже внедренных в пластину.

Кинетика процесса описывается моделью Дила – Гроува. Согласно этой модели, механизм окисления можно представить в виде нескольких стадий:

адсорбции и растворения молекул окислителя в приповерхностном слое кремниевой пластины, диффузии их через растущий оксидный слой к границе раздела, химической реакции молекул окислителя с атомами кремния. Каждой из этих стадий можно поставить в соответствие плотность потока (рисунок 6.1), которая по определению равна количеству молекул окислителя, пересекающих единицу поверхности за единицу времени.

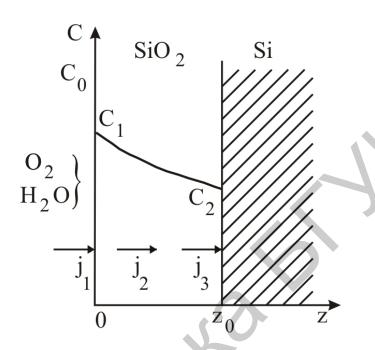


Рисунок 6.1 – Модель Дила – Гроува

Плотность тока  $j_1$  определяется разностью концентраций молекул окислителя в газовой фазе  $C_0$  и приповерхностном слое пластины  $C_1$ :

$$j_1 = h(C_0 - C_1), (6.1)$$

где h — коэффициент пропорциональности, называемый константой скорости растворения молекул окислителя в слое  $SiO_2$ .

Плотность потока молекул окислителя через растущий слой оксида кремния  $j_2$  определяется законом Фика:

$$j_2 = -D\frac{dC}{dz} \approx D\frac{C_1 - C_2}{z_0},$$
 (6.2)

где D – коэффициент диффузии молекул окислителя в  ${
m SiO}_2$ ;

 $z_0$  – толщина слоя SiO;

 $C_2$  – концентрация молекул на границе раздела  ${
m SiO_2}$  –  ${
m Si}$ .

Плотность потока  $j_3$ , описывающая скорость химической реакции, пропорциональна концентрации молекул окислителя  $C_2$  у границы раздела:

$$j_3 = kC_2, \tag{6.3}$$

где k – константа скорости химической реакции.

В установившемся режиме все эти плотности потока равны  $j_1 = j_2 = j_3$ . Тогда

$$h(C_0 - C_1) = D \frac{C_1 - C_2}{z_0} = k \cdot C_2.$$
 (6.4)

Исключив из этих равенств  $C_1$ , получим

$$C_2 = \frac{C_0}{1 + \frac{k}{h} + \frac{kz_0}{D}}.$$
 (6.5)

Для того чтобы за время dt окислить объем  $dV=dS\cdot dz$ , требуется  $j_3\cdot dS\cdot dt$  молекул. С другой стороны, это число равно  $N_i\cdot dV$  молекул, где  $N_i-$  концентрация атомов кремния в слое  $SiO_2$  (равная  $2,2\times 10^{22}$  см $^{-3}$ ). Отсюда

$$j_3 \cdot dS \cdot dt = N_i \cdot dS \cdot dz_0 \tag{6.6}$$

или

$$N_{i} \frac{dz_{0}}{dt} = j_{3} = k \cdot C_{2} = \frac{k \cdot C_{0}}{1 + \frac{k}{h} + \frac{k \cdot z_{0}}{D}}.$$
(6.7)

Следует учесть, что при влажном окислении в соответствии с химической реакцией на образование одного моля  $SiO_2$  требуется два моля  $H_2O$ , поэтому величину  $N_i$  необходимо взять равной  $4,4\cdot 10^{22}~{\rm cm}^{-3}$ .

Разделяя переменные и интегрируя с учетом того, что в момент t=0 на поверхности кремния уже существовал самородный слой оксида толщиной  $z_i$ , получим

$$\left(1 + \frac{k}{h}\right) z_0 - \left(1 + \frac{k}{h}\right) z_i + \frac{k}{2D} z_0^2 - \frac{k}{2D} z_i^2 = \frac{k \cdot C_0}{N_i} t.$$
(6.8)

Упростим полученное выражение, введя новые обозначения:

$$A = 2D\left(\frac{1}{k} + \frac{1}{h}\right); B = \frac{2D \cdot C_0}{N_i}; \tau = \frac{z_i^2 + A \cdot z_i}{B}.$$

С учетом этого получим

$$z_0^2 + A \cdot z_0 = B(t + \tau). \tag{6.9}$$

Решая это квадратное уравнение, найдем зависимость толщины растущего слоя  $SiO_2$  от времени:

$$z_0 = -\frac{A}{2} + \sqrt{\frac{A^2}{4} + B(t+\tau)} = \frac{A}{2} \left( \sqrt{1 + \frac{4B(t+\tau)}{A^2}} - 1 \right). \tag{6.10}$$

При малых временах окисления, когда выполняется условие  $t+\tau << A^2/4B$ , т. е. при небольшом времени процесса, получим, что толщина слоя будет приблизительно равна

$$z_0 \approx \frac{B}{A}(t+\tau). \tag{6.11}$$

При большом времени окисления, когда выполняется условие  $t+\tau >> A^2/4B$ ,

$$z_0 \approx \sqrt{B(t+\tau)} \ . \tag{6.12}$$

Таким образом, на начальном этапе роста оксидной пленки ее толщина увеличивается со временем линейно, при большом времени окисления — зависимость параболическая. Это качественно верно описывает кинетику роста оксидной пленки.

Здесь т – корректирующая величина, добавляемая ко времени при условии, что поверхность кремния уже содержит слой окисла определенной толщины (самородный слой):

$$t + \tau = \frac{z_0^2}{B} + \frac{z_0}{B/A} \,. \tag{6.13}$$

Величина  $t + \tau$  может быть определена из уравнения (6.13) как время, необходимое для роста пленки заданной толщины  $z_0$ .

Теоретически было доказано, что параметры A и B экспоненциально зависят от температуры:

$$B=C_{_{1}}\cdot e^{^{-rac{E_{_{1}}}{kT}}}$$
 – параболическая константа,  $B/A=C_{_{2}}\cdot e^{^{-rac{E_{_{2}}}{kT}}}$  – линейная константа,

где k – постоянная Больцмана, равная  $8,6\cdot10^{-5}$  эВ/К;

T – температура, измеряемая в кельвинах;

 $C_1$ ,  $C_2$ ,  $E_1$ ,  $E_2$  — эмпирические коэффициенты, имеющие для сухого окисления следующие значения:

$$C_1 = 7,72 \cdot 10^2 \text{ мкм}^2/\text{ч}; C_2 = 6,23 \cdot 10^6 \text{ мкм/ч};$$
  
 $E_1 = 1,23 \text{ эВ}; E_2 = 2,0 \text{ эВ};$ 

для влажного окисления:

$$C_1 = 2,24 \cdot 10^2$$
 мкм²/ч;  $C_2 = 8,95 \cdot 10^7$  мкм/ч;  $E_1 = 0,71$  эВ;  $E_2 = 1,97$  эВ.

Для сухого окисления Si подложки p-типа с ориентацией (111) при температурах 800–1200 °C значения A, B, B/A и  $\tau$  показаны в таблице 6.1. Для окисления во влажном кислороде при нормальном давлении водяных паров (85·10<sup>3</sup> Па) значения соответствующих параметров приведены в таблице 6.2.

Таблица 6.1 — Значения констант линейного и параболического роста для сухого  $O_2$  при нормальном давлении

| Температура окисления, °С | A, мкм | Параболическая константа скорости окисления <i>B</i> , мкм <sup>2</sup> /ч | Линейная константа скорости окисления $B/A$ , мкм/ч | т, ч  |
|---------------------------|--------|--|---|-------|
| 1200                      | 0,040  | 0,045  | 1,12  | 0,027 |
| 1110                      | 0,090  | 0,027  | 0,30  | 0,076 |
| 1000                      | 0,165  | 0,0117   | 0,071   | 0,37  |
| 920                       | 0,235  | 0,0049   | 0,0208  | 1,40  |
| 800                       | 0,370  | 0,0011   | 0,0030  | 9,0   |

Таблица 6.2 – Значения констант линейного и параболического роста для окисления во влажном кислороде при нормальном давлении

| Температура окисления, °С | A, MKM | Параболическая  | Линейная          |      |
|---------------------------|--------|-----------------|-------------------|------|
|                           |        | константа       | константа         |      |
|                           |        | скорости        | скорости          | τ, ч |
|                           |        | окисления $B$ , | окисления $B/A$ , |      |
|                           |        | $MKM^2/Ч$       | мкм/ч             |      |
| 1200                      | 0,05   | 0,720           | 14,40             | 0    |
| 1100                      | 0,11   | 0,510           | 4,64              | 0    |
| 1000                      | 0,226  | 0,287           | 1,27              | 0    |
| 920                       | 0,50   | 0,203           | 0,406             | 0    |

Зависимость параболической константы скорости роста окисла B от температуры при различных давлениях водяного пара представлена на рисунке 6.2. Зависимость толщины пленки  $SiO_2$ , выращенной в атмосфере сухого кислорода, от времени для различных температур представлена на рисунке 6.3. Зависимость толщины пленки  $SiO_2$ , выращенной в атмосфере водяного пара, от времени для различных температур представлена на рисунке 6.4.

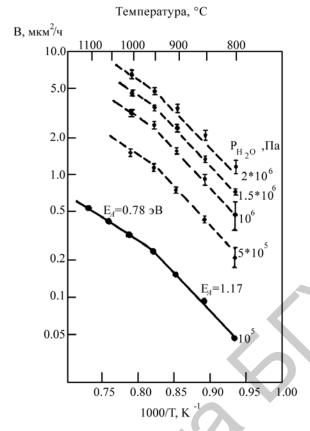


Рисунок 6.2 — Зависимость параболической константы скорости роста окисла  ${\it B}$  от температуры при различных давлениях водяного пара

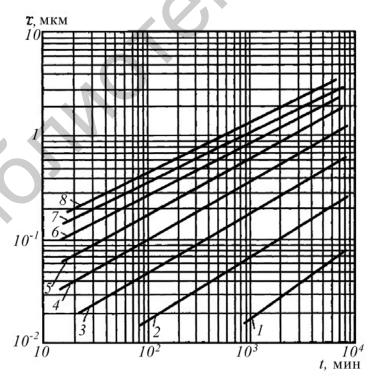


Рисунок 6.3 — Зависимость толщины пленки  $SiO_2$ , выращенной в атмосфере сухого кислорода, от времени для следующих температур (°C): 1-700; 2-800; 3-900; 4-1000; 5-1100; 6-1200; 7-1300; 8-1400

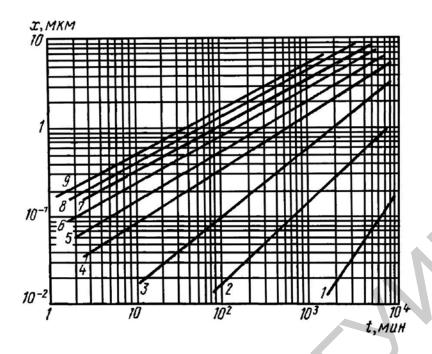


Рисунок 6.4 – Зависимость толщины пленки  $SiO_2$ , выращенной в атмосфере водяного пара, от времени для следующих температур (°C): 1-600; 2-700; 3-800; 4-900; 5-1000; 6-1100; 7-1200; 8-1300; 9-1400

Кроме температуры и окислительной среды на скорость роста слоя SiO<sub>2</sub> Повышение газа-окислителя. давления давление увеличивает концентрацию молекул окислителя, растворенных в приповерхностном слое, тем самым увеличивается градиент концентрации молекул в слое SiO2, а значит, и скорость диффузии. Окисление при повышенном давлении водяного пара (ускоренное гидротермальное окисление) позволяет получать оксидные пленки толщиной 2-3 мкм. Недостатком метода является необходимость герметичных высокопрочных использования И реакторов вместо технологичных проточных систем.

Наиболее часто используется толщина оксидной пленки, составляющая десятые доли микрометра, а верхний практический предел по толщине для обычного термического окисления составляет 1–2 мкм.

На скорость роста слоя SiO<sub>2</sub> оказывает влияние кристаллографическая ориентация кремниевой пластины. Окисление на пластине с ориентацией (111) происходит быстрее, чем с ориентацией (100). Влияние ориентации особенно заметно при относительно низких температурах. Так, например, при T = 700 °C отличие в скорости окисления составляет 40 %, а при T=1200 °C всего 2 %. Зависимость скорости окисления OT кристаллографической ориентации различным кристаллографическим объясняется тем, ЧТО направлениям пластины соответствует разное количество связей Si – Si.

Большое влияние на скорость роста слоя  $SiO_2$  оказывает концентрация легирующей примеси в исходной пластине кремния. Для одних примесных атомов растворимость в Si выше, чем в  $SiO_2$ , поэтому при термическом окислении растущий оксид оттесняет примесные атомы в глубь пластины

кремния. В результате оксидный слой обедняется данными примесными атомами.

Пример 6.1 Определить время, необходимое для получения пленки  $SiO_2$  толщиной 2 мкм при температуре 920 °C методом термического окисления в парах воды при атмосферном давлении и при давлении 20 атм (2 МПа). Параболические константы  $B_{\text{атм}} = 0,203 \text{ мкм}^2/\text{ч}$ ,  $B_{2\text{мПа}} = 3 \text{ мкм}^2/\text{ч}$  (см. рисунок 6.3).

## Решение:

1 Для этого случая воспользуемся эмпирической формулой (6.13) при условии, что  $\tau = 0$ . Так как в первом случае необходимо рассчитать время окисления при атмосферном давлении в парах воды при температуре 920 °C, то уже рассчитанные значения B, A, B / A можно взять из таблицы 6.2:

$$t = \frac{z_0^2}{B} + \frac{z_0}{B/A} = \frac{2^2}{0,203} + \frac{2}{0,406} = 24,63$$
 ч.

2 При давлении 20 атм = 2 МПа:

$$B_{2M\Pi a} = 3$$
 мкм<sup>2</sup>/ч.

Требуется рассчитать параметр B / A. Для влажного кислорода:  $C_2 = 8,95\cdot10^7$  мкм/ч,  $E_2 = 1,97$  эВ,  $k = 8,6\cdot10^{-5}$  эВ/К, T = 920+273 = 1173 К. Тогда

$$B/A = C_2 \cdot e^{\frac{-E_2}{kT}} = 8,95 \cdot 10^7 \cdot 2,71^{\frac{-1,97}{8,6 \cdot 10^{-5} \cdot 1173}} = 0,4348 \text{ мкм/ч.}$$

Рассчитаем время окисления при давлении 2 МПа, используя полученные данные:

$$t = \frac{z_0^2}{B} + \frac{z_0}{B/A} = \frac{2^2}{3} + \frac{2}{0,4348} = 5,9 \text{ y.}$$

Таким образом, при окислении под давлением приблизительно на порядок можно сократить время окисления, что широко используется на практике.

*Пример 6.2* Определить толщину формируемого слоя окисла в парах воды за 3 ч при температуре 900 °C и атмосферном давлении ( $B_{\text{атм}} = 0.336 \text{ мкм}^2/\text{ч}$ ).

## Решение:

Для решения воспользуемся уравнением (6.9):

$$z_0^2 + A \cdot z_0 = B(t+\tau).$$

В данном случае величиной  $\tau$  можно пренебречь. Исходя из этого выразим  $z_0$ :

$$z_0 = -\frac{A}{2} + \frac{\sqrt{A^2 + 4Bt}}{2} \,.$$

Для решения уравнения необходимо определить коэффициент A. Известно, что для влажного окисления  $C_1=2,24\cdot 10^2$  мкм²/ч,  $C_2=8,95\cdot 10^7$  мкм/ч,  $E_1=0,71$  эВ,  $E_2=1,97$  эВ.

Подставляя в выражение для линейной константы B/A известные величины, получим

$$B/A = C_2 \cdot e^{-\frac{E_2}{kT}} = 8,95 \cdot 10^{-7} \cdot e^{-\frac{1,97}{8,6 \cdot 10^{-5} \cdot 1173}} = 0,295$$
 мкм/ч, 
$$A = \frac{B}{0,295} = 1,138$$
 мкм.

Зная величины A и B, можем вычислить  $z_0$ :

$$z_0 = -\frac{1{,}138}{2} + \frac{\sqrt{1{,}138^2 + 4 \cdot 0{,}336 \cdot 3}}{2} = 0{,}585 \text{ MKM}.$$

Результат эмпирических вычислений можно сравнить с данными графика на рисунке 6.4, где представлена зависимость толщины пленки  $SiO_2$ , выращенной в атмосфере водяного пара, от времени для различных температур.

Пример 6.3 Определить время формирования пленки оксида кремния толщиной 0,5 мкм методом термического окисления в сухом кислороде при атмосферном давлении и температуре 1200 °C,  $B_{\rm atm}=0.045$  мкм²/ч, B/A=0.3 мкм/ч,  $\tau=0.027$  ч.

Решение:

Для решения воспользуемся уравнением (6.13):

$$t+\tau=\frac{z_0^2}{B}+\frac{z_0}{B/A}.$$

Зная толщину окисла и значения констант, получим следующее выражение:

$$t + \tau = \frac{0.5^2}{0.045} + \frac{0.5}{0.3} = 7.22 \text{ y}.$$

Выразим время:

$$t = 7,22 - \tau = 7,22 - 0,027 \approx 7,2$$
 ч.

Для выполнения практического занятия необходимо получить задание у преподавателя.