

1. Способ получения карбамида взаимодействием аммиака и диоксида углерода при повышенных температуре и давлении в двух зонах синтеза, причем в первую зону подают свежие аммиак и диоксид углерода, а во вторую зону подают свежие аммиак и диоксид углерода, а также рециркулируемый водный раствор углеаммонийных солей, с образованием в обеих зонах синтеза плава карбамида, содержащего карбамид, воду, карбамат аммония, аммиак и диоксид углерода, разделением плава синтеза карбамида на жидкий плав и газовую фазу, разложением карбамата аммония в потоках жидкого плава при подводе тепла на нескольких ступенях при понижении давления с образованием концентрированного карбамида и газовых потоков, содержащих не конвертированные в карбамид аммиак и диоксид углерода, абсорбцией аммиака и диоксида углерода из газовых потоков водными абсорбентами с образованием рециркулируемого водного раствора углеаммонийных солей, **отличающийся** тем, что обработку плава карбамида из первой и второй зон синтеза на первой ступени разложения карбамата аммония ведут одновременно в двух параллельно работающих системах разложения под давлением, равным давлению во второй зоне синтеза, для чего плав карбамида из второй зоны синтеза разделяют на два потока, причем первый, больший, поток плава направляют в первую систему разложения, где обработку ведут в токе газообразного диоксида углерода, а второй, меньший, поток плава совместно с плавом из первой зоны синтеза направляют во вторую систему разложения, где обработку ведут в токе отгоняемого газообразного аммиака, после чего жидкие потоки из обеих систем разложения направляют на последующие ступени разложения с понижением давления от давления второй зоны синтеза до 0,15 - 0,4 МПа.

2. Способ по пункту 1, **отличающийся** тем, что жидкий поток из второй системы разложения направляют на ступень разложения при давлении 1,6 - 2,2 МПа в токе газов со стадии абсорбции аммиака и диоксида углерода из газового потока, выходящего из первой зоны синтеза.