

Obsah

1	ÚVOD	5
2	VYMEZENÍ ŘEŠENÉ OBLASTI	6
3	POLOSUCHÉ METODY ODSIŘOVÁNÍ SPALIN	7
3.1	FLUIDNÍ ABSORBÉR.....	7
4	POPIS TECHNOLOGIE CFB FGD	9
5	METODIKA ŘEŠENÍ CÍLŮ DISERTAČNÍ PRÁCE	10
5.1	DLOUHODOBÉ SLEDOVÁNÍ PROVOZNÍCH PARAMETRŮ A SLOŽENÍ PROVOZNÍCH HMOT.....	10
5.2	PRÁCE S PROVOZNÍMI ÚDAJI Z DECENTRALIZOVANÉHO ŘÍDÍČÍHO SYSTÉMU TEPLÁRNY.....	11
5.3	OVĚŘOVACÍ A DOPLŇUJÍCÍ MĚŘENÍ.....	12
6	ANALÝZA PRODUKTU ODSÍŘENÍ	13
6.1	FOTODOKUMENTACE A ENERGOVĚ DISPERZNÍ ANALÝZA VPR.....	13
6.2	GRANULOMETRIE PRODUKTU ODSÍŘENÍ.....	14
7	ÚLETOVÝ REŽIM SORBENTU A PRODUKTU ODSÍŘENÍ	16
7.1	MINIMÁLNÍ ÚLETOVÁ RYCHLOST STANOVENÁ VÝPOČTEM.....	16
7.2	EXPERIMENTÁLNÍ STANOVENÍ ÚLETOVÉ RYCHLOSTI.....	17
7.3	PROVOZ ABSORBÉRU PŘI SNÍŽENÉM PRŮTOKU SPALIN.....	19
8	MOLÁRNÍ PŘEBYTEK CA/S, MNOŽSTVÍ A KONVERZE SORBENTU	21
8.1	AKTUÁLNÍ MOLÁRNÍ POMĚR (CA/S) ^A	21
8.2	KONVERZE SORBENTU.....	23
9	TEPLOTA SPALIN	24
10	VLIV ZMĚNY MÍSTA VSTŘIKOVÁNÍ VODY NA ODSIŘOVACÍ PROCES	25
10.1	UMÍSTĚNÍ TRYSEK PŘED VSTUP DO ABSORBÉRU.....	26
10.2	UMÍSTĚNÍ TRYSEK PŘED NÁVRATOVÝ KANÁL VPR DO ABSORBÉRU.....	27
11	ANALÝZA VLIVU VLHKOSTI PRODUKTU ODSÍŘENÍ NA ODSIŘOVACÍ PROCES	30
12	VLIV MNOŽSTVÍ VODY NA ODSIŘOVACÍ PROCES	32
13	PŘECHOD ZE SORBENTU NA BÁZI CAO NA CA(OH)₂	34
14	PROBLEMATIKA PŘÍTOMNOSTI A ODSTRAŇOVÁNÍ HCL ZE SPALIN	36
14.1	ZAMEZENÍ VZNIKU ÚSAD ÚPRAVOU PROVOZNÍCH PARAMETRŮ ODSIŘOVACÍHO PROCESU.....	38
15	ZÁVĚR	40
15.1	PŘÍNOS PRO VĚDNÍ OBOR.....	43
15.2	PŘÍNOS PRO PRAXI.....	44
15.3	DOPORUČENÍ NA DALŠÍ VÝZKUM.....	44