

Rekonstrukce ČOV Liberec



Odseparovaný kal ze dna nádrže je shrabován řetězovým shrabovákem k násoskám, zde je kontinuálně odtahován do žlabu a následně do čerpací stanice vratného kalu osazené vrtulovými čerpadly. Kal je z čerpací stanice veden do regeneračních nádrží. Regenerace je rozdělena na oxicou část a anoxicickou část, která je nezbytně nutná pro dobrou funkci denitrifikace. Regenerační nádrž je vždy společná pro jednu dvojlinku a je možné ji obtokovat. Do regenerace je přivedena kalová voda z odvodnění a do anoxicické části je přivedena část odpadní vody pro podporu denitrifikace v množství cca 11 l/s na každou linku. Na odtoku z regenerační nádrže je umístěn rozdělovací objekt s jímkami plovoucích látek stahovaných z hladiny dosazovacích nádrží a z odtokového objektu regenerace stavítka. Odsazená voda se čerpá zpět do procesu čištění, plovoucí látky jsou čerpány do přebytečného kalu.

Jako zdroj vzduchu pro rekonstruované nádrže nitrifikace a regenerace slouží nově vystrojená dmychárna s celkem 4 ks soustrojí á 200 kW.

Vyčištěná odpadní voda z dosazovací nádrže je odebírána vždy dvojicí ponořených dřevoraných potrubí svedených do nově vytvořeného přelivného objektu v koncové části společného kolektoru. Společným sběrným potrubím pak je svedena přes stávající výstavní objekt do recipientu. Objekt zajišťuje měření množství vyčištěné vody protékající přes biologické linky.

Chod ČOV umožňuje řídit a sledovat nový systém SŘTP.



Rekonstrukce ČOV Liberec



Partneři výstavby

Investor stavby



Generální projektant



Evropská komise



Státní fond životního prostředí ČR



Zhotovitel

Sdružení rekonstrukce ČOV Liberec



Dodavatel technologie PS 07-14



Rekonstrukce ČOV Liberec

Rekonstrukce ČOV Liberec

Rekonstrukce ČOV Liberec

Mechanicko - biologická ČOV koridorového provedení, vybavená kalovým, plynovým a energetickým hospodářstvím byla zprovozněna v roce 1994 a dokončena v r. 1995. V průběhu let bylo postupně nahrazováno dožilé strojní zařízení. V důsledku změny původních návrhových parametrů ČOV (snížení projektovaného přítoku a přiváděného znečištění) a zabezpečení zpřísňených požadavků na kvalitu vyčištěné vody bylo po předchozí projektové přípravě v letech 2002-2005 přistoupeno k rekonstrukci čistírny, zejména pak jejího biologického stupně systémem R-D-Ds-D-N a vybudování nového systému SFTP. Vzhledem na skutečnost, že jednotlivé části rekonstrukce byly zabezpečeny různými poddodavateli pro Sdružení rekonstrukce ČOV Liberec SYNER - OHL ŽS jakožto dodavatele díla, jsou v další části prospektu uváděny jen informace o provozních souborech, zajišťovaných dodavatelsky firmou KUNST, spol. s r. o.

Termíny realizace stavby:

Zahájení výstavby PS 07-14:	08/2006
Ukončení výstavby PS 07-14:	09/2008
Zahájení zkušebního provozu:	10/2008
Ukončení zkušebního provozu:	10/2009

Celkové náklady na realizaci PS 07-14 dosáhly 2,273 mil. EUR

Cíle projektu:

	Jednotka	Původní projektovaná ČOV	ČOV po rekonstrukci	Znečištění na odtoku po rekonstrukci
Počet ekvivalentních obyvatel	EO	412 766	190 333	
Průměrné množství bezdeštných vyučištěných vod (Q_{24})	m^3/d l/s	103 882 1 202	54 806 634	
Maximální přítok na ČOV při dešti	l/s	2 134	1 903	
Maximální přítok na biologii při dešti	l/s	1 563	1 359	
Přiváděné znečištění:			p m	
BSK ₅	kg/d mg/l	24 766 238	11 420 208,4	15 30
CHSK _{Cr}	kg/d mg/l		26 928 491,3	60 90
NL	kg/d mg/l	20 794 200	13 974 255	20 40
N _{celk.}	kg/d mg/l	3 508 34	1 796 32,8	
N-NH ₄	kg/d mg/l		1 347 24,6	
P _{celk.}	kg/d mg/l	789 7,6	424 7,7	1,5 3
N _{anorg}	mg/l			20 30

Popis rekonstrukce ČOV Liberec

Biologický stupeň je navržen ve třech paralelně protékajích dvojlinkách vždy s kolektorem pro jednu dvojlinku. Jednotlivé linky se skládají z usazovacích nádrží, čerpací stanice, anoxicických selektorů, denitrifikace, nitrifikace, dosazovacích nádrží a nové v kolektoru umístěné regenerace.

Biologický stupeň je navržen ve formě tzv. R-D-Ds-D-N systému, tedy s anoxicickým selektorem, s předřazenou denitrifikační sekcí následovanou nitrifikační sekcí a regenerací kalu v proudu vratného aktivovaného kalu.

Předčištěné odpadní vody z mechanického stupně jsou u každé ze šesti linek biologického systému přiváděny na primární sedimentaci do rekonstruovaných usazovacích nádrží. Odsazené vody přepadají do nově navržené čerpací stanice s vrtulovými čerpadly, odkud jsou čerpány do anoxicického selektoru aktivace nádrže. Součástí nové čerpací stanice jsou rovněž čerpadla surové odpadní vody pro odvětvení části průtoku do anoxicke sekce regeneračních nádrží.

Za čerpací stanicí surových odpadních vod je instalována přelivná hrana pro odlehčení dešťových vod, měření těchto vod je realizováno v novém objektu na odlehčovacím potrubí pomocí Parshalova měrného žlabu. Odpadní voda z čerpací stanice natéká do anoxicického selektoru, kde je zároveň zaústěn proud vratného kalu z poslední sekce regenerace kalu. Dále natéká směs odpadní vody a aktivovaného kalu do denitrifikační sekce, kam je zaústěn proud interní recirkulace aktivační směsi z konce nitrifikační sekce. Pro čerpání interní recirkulace jsou opět použita vrtulová čerpadla.



Denitrifikační sekce je rozdělena na dvě části, přičemž v období roku s vyššími teplotami jsou obě části mechanicky homogenizovány míchadly a provozovány v anoxicických podmínkách. V období roku s nízkými teplotami je druhá část denitrifikační nádrže aerována bez chodu míchadla pro účely podpoření procesu biologické nitrifikace. Vzhledem k potřebě v maximální možné míře podpořit proces biologické nitrifikace v zimních měsících je biologický systém realizován s alternativně provzdušňovaným objemem v části denitrifikační sekce aktivačního procesu. Dojde tak k navýšení objemu nitrifikačního stupně biologického systému aktivace pro zimní období.



Po průchodu denitrifikační sekcí směs odpadní vody a aktivovaného kalu natéká do nitrifikační sekce biologického systému vystrojené jemnobublinným aeracním systémem. Z nitrifikačních sekcí jsou vyčištěná odpadní voda a aktivovaný kal přiváděny do podélne protékání dosazovací nádrže s parametry: šířka nádrže 12 m, délka nádrže 60 m, hloubka vody v nádrži 5,3 m. Nádrže jsou vybaveny flokulační nátokovou zónou s usměrněným výtokem, dále řetězovým shrabovacím systémem, ponořeným děrovaným odtokovým potrubím DN 500 a systémem odběru kalu z rovného dna nádrže pomocí násosek s možností přivedení podpůrného vzduchu. Plovoucí nečistoty z hladiny dosazovací nádrže jsou stahovány naklápacími žlaby s elektropohonem.